

廃炉発官 R 1 第 9 4 号
令和元年 9 月 1 9 日

原 子 力 規 制 委 員 会 殿

東京都千代田区内幸町1丁目1番3号
東京電力ホールディングス株式会社
代表執行役社長 小早川 智明

福島第一原子力発電所 特定原子力施設に係る実施計画 変更認可申請書の
一部補正について

平成31年4月25日付け廃炉発官31第8号をもって申請しました福島第一原子力発電所 特定原子力施設に係る実施計画 変更認可申請書を別紙のとおり一部補正をいたします。

以 上

「福島第一原子力発電所 特定原子力施設に係る実施計画」及び「福島第一原子力発電所 特定原子力施設に係る実施計画 別冊集」について、下記の箇所を別添の通りとする。

補正箇所、補正理由およびその内容は以下の通り。

○ 「福島第一原子力発電所 特定原子力施設に係る実施計画」

モバイル式処理装置の廃止に関して、審査の進捗を踏まえ下記の通り補正を行う。併せて、工業標準化法の改正に伴う記載の適正化及び原規規発第1908301号にて認可された実施計画の反映を行う。

II 特定原子力施設の設計、設備

2.3 使用済燃料プール設備

本文

- ・変更なし

添付資料-9

- ・工業標準化法の改正に伴う記載の適正化

添付資料-12

- ・記載の適正化

2.5 汚染水処理設備等

本文

- ・記載の適正化

・原規規発第1908301号にて認可された実施計画の反映

添付資料-11

- ・検査に関する記載の追加

- ・記載の適正化

2.39 第二モバイル型ストロンチウム除去装置等

本文

- ・記載の適正化

・工業標準化法の改正に伴う記載の適正化

2.40 放水路浄化設備

本文

- ・記載の適正化

・工業標準化法の改正に伴う記載の適正化

添付資料-2

- ・変更なし

添付資料-3

- ・記載の適正化

添付資料-4

- ・記載の適正化

添付資料-5

- ・変更なし

添付資料-9

- ・変更なし

○「福島第一原子力発電所 特定原子力施設に係る実施計画 別冊集」

別冊5 汚染水処理設備等に係る補足説明

I 汚染水処理設備等の構造強度及び耐震性について

- ・記載の適正化

・原規規発第1908301号にて認可された実施計画の反映

II 2.5 汚染水処理設備等の寸法許容範囲について

- ・原規規発第 1908301 号にて認可された実施計画の反映

以 上

別添

2.3 使用済燃料プール設備

2.3.1 基本設計

2.3.1.1 設置の目的

2.3.1.1.1 使用済燃料プール設置の目的

使用済燃料プールは原子炉建屋内にあって、使用済燃料及び放射化された機器等の貯蔵を目的に設置する。

2.3.1.1.2 使用済燃料プール冷却系設置の目的

既設の燃料プール冷却浄化系（以下、FPC系）については、その機能が失われており、復旧の見通しが立っていない状態であることから、使用済燃料プール内の燃料から発生する崩壊熱を安定的に除去する必要がある。既設設備と新設設備とを組み合わせ、使用済燃料プール水を冷却する系統である使用済燃料プール冷却系を構成し、使用済燃料プール水の冷却を行う。なお、4号機については使用済燃料プール内に燃料がないことから、使用済燃料プール冷却系を構成し冷却を行う必要はない。

2.3.1.2 要求される機能

2.3.1.2.1 使用済燃料プールの要求される機能

- (1) 臨界が防止されていることを適切に確認し、臨界を防止できる機能を有すること。
- (2) 使用済燃料プールからの漏えいを検出できること。
- (3) 基準地震動Ssによる地震力に対して安全機能が確保できること。

2.3.1.2.2 使用済燃料プール冷却系の要求される機能

- (1) 使用済燃料からの崩壊熱を適切に除去できること。
- (2) 使用済燃料プールに水を補給できること。
- (3) 異常時においても適切に対応できる機能を有すること。
- (4) 必要に応じて使用済燃料プール水の浄化ができる機能を有すること。
- (5) 建屋外への漏えいを防止できる機能を有すること。
- (6) 使用済燃料プール水の冷却状態を適切に監視できること。
- (7) 動的機器、駆動電源について多重性を有すること。

2.3.1.3 設計方針

2.3.1.3.1 使用済燃料プールの設計方針

(1) 未臨界性

使用済燃料プールは、燃料集合体を貯蔵容量最大に収容した場合でも通常時はもちろん、想定されるいかなる場合でも、未臨界性を確保できる設計とすると共に、臨界が防止されていることを確認する。

(2) 漏えい監視

使用済燃料プール水の漏えいが検出可能であることを確認する。

(3) 構造強度

使用済燃料プールは、地震荷重等の適切な組み合わせを考慮しても強度上耐え得ることを確認する。

2.3.1.3.2 使用済燃料プール冷却系の設計方針

(1) 冷却機能

使用済燃料プール循環冷却系は、使用済燃料プール内の燃料の崩壊熱を熱交換器により連続的に除去し、使用済燃料プール水の冷却を安定して継続できる設計とする。また、熱交換器で除去した熱を最終的な熱の逃がし場である大気へ放出できる設計とする。

(2) 補給機能

使用済燃料プール循環冷却系は、使用済燃料プールに水を補給できる設計とする。

(3) 非常用注水機能

非常用注水設備は、想定を超える地震や津波等による設備の破損・損傷、あるいは全電源の喪失により使用済燃料プール循環冷却系の冷却機能が喪失した場合であっても使用済燃料が露出しないように使用済燃料プールに注水できる設計とする。

(4) 凈化機能

使用済燃料プール循環冷却系は、使用済燃料プール水の分析ができる設計とし、燃料被覆管あるいは使用済燃料プールライニングの腐食等による外部への放射性物質の漏えい及び使用済燃料プールの保有水の漏えい防止、使用済燃料プール水中の放射能濃度低減、微生物腐食防止の観点から、必要な場合には、使用済燃料プール水の浄化ができる設計とする。

(5) 漏えい防止機能

使用済燃料プール循環冷却系は、漏えいしがたい設計とし、万一、一次系（使用済燃料プール水を熱交換器を介して循環させる系）から漏えいが発生しても建屋外への漏えいを防止できる機能を有する設計とする。

また、漏えいがあった場合に拡大を防止することができるよう、漏えいの検出ができ、漏えい箇所を隔離できる設計とする。

(6) 構造強度

使用済燃料プール循環冷却系は、材料の選定、製作及び検査について、適切と認められる規格及び基準によるものとする。

(7) 監視機能

使用済燃料プール循環冷却系は、使用済燃料プールの保有水量及び水温、並びに循環流量等の冷却状態の確認、使用済燃料プールからの放射性物質放出の抑制の程度及び漏えいの検知に必要な主要パラメータが監視できるとともに、記録が可能な機能を有する設計とする。

(8) 多重性・多様性

使用済燃料プール循環冷却系のうち動的機器及び駆動電源は、多重性を備えた設計とする。また、外部電源が喪失した場合にも冷却機能を確保できる設計とする。

(9) 火災防護

消防設備を設けることで、初期消火を行い、火災により、安全性を損なうことのないようとする。

2.3.1.4 供用期間中に確認する項目

- (1) 使用済燃料プール水温が1号機において60°C以下で、2～3号機において65°C以下であること。
- (2) 使用済燃料プールへ冷却水を補給できること。
- (3) 使用済燃料プール水がオーバーフロー水位付近にあること。

2.3.1.5 主要な機器

(1) 使用済燃料プール

使用済燃料プールは原子炉建屋内にあって、全炉心及び1回取替量以上の燃料及び制御棒の貯蔵が可能であり、さらに放射化された機器の取扱い及び貯蔵ができるスペースをもたせている。使用済燃料プールの壁の厚さ及び水深は遮へいを考慮して、十分厚くとり、内面はステンレス鋼でライニングされた構造となっている。

使用済燃料貯蔵ラックは、適切な燃料間距離をとることにより、使用済燃料プール水温、使用済燃料貯蔵ラック内燃料位置等について、想定されるいかなる場合でも実効増倍率を0.95以下に保ち、貯蔵燃料の臨界を防止するように設計している。

貯蔵燃料の未臨界性が確保されていることの確認として、使用済燃料プールの水温及び水位の監視やモニタリングポストの監視を行う。また、貯蔵燃料の異常な発熱状態においても未臨界性に影響する使用済燃料貯蔵ラック内の燃料位置が確保されていることの確認

は、使用済燃料プールの水質管理による使用済燃料プール内機器の腐食防止対策やオペフロ作業時におけるガレキ等の異物落下防止対策を講じることにより行う。

使用済燃料プール水の漏えいについては、現場の漏えい検出計又は使用済燃料プール水がスキマ・サージ・タンクへオーバーフローし、スキマ・サージ・タンク水位が著しい低下傾向を示していないことにより監視する。

(2) 使用済燃料プール冷却系

a. 設備概要

使用済燃料プール冷却系は、既設設備と新設設備を組み合わせ、使用済燃料プール内の燃料から発生する崩壊熱を除去し、使用済燃料プール水を冷却するとともに燃料の冠水を維持することを目的とし使用済燃料プール循環冷却系及び非常用注水設備で構成する。なお、使用済燃料プール循環冷却系はポンプ、熱交換器等、非常用注水設備は電動ポンプ、消防車等で構成する。

b. 使用済燃料プール循環冷却系

使用済燃料プール循環冷却系は、冷却機能及び補給機能を有する使用済燃料プール循環冷却設備、漏えい防止機能を有する漏えい拡大防止設備、監視機能を有する監視設備、浄化機能を有する浄化装置と、これら設備に供給する電源によって構成する。

(i) 使用済燃料プール循環冷却設備

使用済燃料プール循環冷却設備は、使用済燃料プール水を熱交換器を介して循環させる系（以下、一次系）及び冷却水を熱交換器、エアフィンクーラを介して循環させる系（以下、二次系）からなり、使用済燃料プール内の燃料から発生する崩壊熱を一次系により除去し、二次系により大気へ放出することにより使用済燃料プール水の冷却を行う。また、一次系は補給水ラインを持ち、使用済燃料プールに水を補給する。

使用済燃料プール循環冷却設備の冷却能力は、使用済燃料プール水温をコンクリートの温度制限値である 65°C 以下に保つこととして設定する。ただし、1号機においては、使用済燃料プール循環冷却設備における最高使用温度である 60°C 以下に保つこととして設定する。また、使用済燃料プール循環冷却設備のポンプ等の動的機器は、1系列 100%容量、1系列以上を予備とすることで多重性を有する設計とする。

i) 一次系

(1号機)

既設の FPC 系を使用し、FPC 系のポンプ、熱交換器、配管、計測・制

御機器等で構成され、使用済燃料プールスキマ・サージ・タンクより吸い込んだ使用済燃料プール水をポンプにより循環させ、熱交換器を通した後に使用済燃料プールに戻すことにより、使用済燃料プール内の燃料から発生する崩壊熱を熱交換器で除去する。また、使用済燃料プールへの補給水ラインを設ける。

(2～3号機)

新設のポンプ、熱交換器、計測・制御機器及び既設のFPC系の配管（一部新設を含む）等で構成され、使用済燃料プールスキマ・サージ・タンクより既設のFPC系の配管を通って吸い込んだ使用済燃料プール水をポンプにより循環させ、熱交換器を通した後に既設のFPC系の配管を通って使用済燃料プールに戻すことにより、使用済燃料プール内の燃料から発生する崩壊熱を熱交換器で除去する。また、使用済燃料プールへの補給水ラインを設ける。

ii) 二次系

新設のポンプ、エアフィンクーラ、サージタンク、配管、計測・制御機器等で構成され、一次系の熱交換器で除去した使用済燃料プール内の燃料から発生する崩壊熱を、エアフィンクーラにより大気に放出する。これら二次系設備は1～3号機共用設備とする。

(ii) 漏えい拡大防止設備

使用済燃料プール循環冷却設備（2～3号機）は、新設の機器・配管を使用していることから、使用済燃料プール循環冷却設備の一次系系統水の系外及び建屋外への漏えいを最小限に留めるために、新設設備の損傷等による漏えいに対し、系統の自動停止のインターロックを設け、系統の出入口弁を自動閉とし、ポンプを自動停止できる設計とする。また、使用済燃料プール循環冷却設備一次系の設備はすべて建屋内に設置し（1～3号機）、設備の破損等による建屋外への漏えい経路には堰を設けることにより、一次系系統水の建屋外への漏えいを防止する。

(iii) 監視設備

使用済燃料プール循環冷却系は、使用済燃料プールの保有水量、冷却状態、漏えい等を監視できるとともに記録可能な監視設備を設ける。使用済燃料プールの保有水量については、スキマ・サージ・タンクへオーバーフローしていることをスキマ・サージ・タンク水位により監視する。スキマ・サージ・タンクの水位は、一次系ポンプ吸込側圧力計又はスキマ・サージ・タンク水位計により監視し、一

次系ポンプ吸込側圧力計及びスキマ・サージ・タンク水位計は、それぞれ免震重要棟内にある監視室のモニタで監視する。

使用済燃料プール水の冷却状態については使用済燃料プール循環冷却設備一次系流量、一次系圧力及び熱交換器入口及び出口温度を免震重要棟内にある監視室のモニタで監視できるとともに、記録が可能な機能を有する設計とする。

また、使用済燃料プールから大気への放射性物質の移行の程度は、試験により確認された水温と大気への移行率の関係に基づく温度確認により把握できることから、使用済燃料プール水温を免震重要棟集中監視室のモニタで監視する。

使用済燃料プール循環冷却設備一次系からの漏えいについては、使用済燃料プールと同様、スキマ・サージ・タンク水位で監視する。2～3号機においては、一次系差流量を免震重要棟内にある監視室のモニタで監視する。

また、一次系から二次系への漏えいについては、放射線モニタや一次系差流量により免震重要棟集中監視室のモニタで監視する。

漏えいを検知した場合や流量もしくは圧力の低下が発生した際は、免震重要棟内にある監視室内に警報が発報する。また、系統に異常が確認された際は、免震重要棟集中監視室の緊急停止ボタンにより手動停止を可能とする。

(iv) 電源

使用済燃料プール循環冷却系の電源は異なる送電系統で2回線の外部電源から受電できる構成とする。

外部電源喪失の場合でも、所内共通ディーゼル発電機又は専用のディーゼル発電機から電源を供給することで運転が可能な構成とする。

(v) 净化装置

使用済燃料プール循環冷却系は、使用済燃料プール循環冷却設備一次系から使用済燃料プール水の水質測定をするためのサンプリングが可能であり、燃料被覆管あるいは使用済燃料プールライニングの腐食等による外部への放射性物質の漏えい及び使用済燃料プール保有水の漏えい防止、使用済燃料プール水中の放射能濃度低減、微生物腐食防止の観点から必要な場合には、使用済燃料プールへの薬液の注入や使用済燃料プール水の浄化ができるよう配管等を設け、モバイル式処理装置（放射能除去装置、塩分除去装置）を配備する。モバイル式処理装置は、移動式の設備であり、1～4号機の使用済燃料プール水質に応じた浄化作業ができる、使用時のみ設置する。なお、モバイル式処理装置（放射能除去装置）については、1号機のみの使用とする。

c. 非常用注水設備

非常用注水設備は、発電所に配備している電動ポンプ、消防車、消防ホース等からなり、非常用注水機能を有する。非常用注水設備による注水は、電動ポンプや消防車等により、ろ過水タンク、原水地下タンク、または海水を水源とし、既設のFPC系配管等にホース等を接続することにより行う。

2.3.1.6 自然災害対策等

(1) 津波

津波等により、万が一、使用済燃料プール循環冷却系の複数の系統や機器の機能が同時に喪失する場合は、使用済燃料プールの冷却を再開できるよう、消防車等を配備する。

(2) 火災

使用済燃料プール循環冷却系の現場制御室の制御盤等からの火災が考えられることから、初期消火の対応ができるよう、近傍に消火器を設置する。

2.3.1.7 構造強度及び耐震性

2.3.1.7.1 使用済燃料プールの構造強度及び耐震性

使用済燃料プールは鉄筋コンクリート構造であり、内側に鋼製ライナを設置して漏えい防止機能を確保する。使用済燃料プールは、原子炉建屋の3階から4階にかけて設置されており、原子炉建屋の壁や床と一体構造となっている。耐震性に関する検討については、現状の原子炉建屋の損傷状況を反映した解析モデルを作成し、基準地震動 Ss を入力地震動とした時刻歴応答解析などにより、評価を行う。

2.3.1.7.2 使用済燃料プール冷却系の構造強度及び耐震性

(1) 構造強度

使用済燃料プール冷却系のうち使用済燃料プール循環冷却系は、技術基準上、燃料プール冷却浄化系及び原子炉補機冷却系に相当するクラス3機器と位置付けられる。この適用規格は、「JSME S NC-1 発電用原子力設備規格 設計・建設規格（以下、設計・建設規格という）」で規定されるものであるが、設計・建設規格は、鋼材を基本とした要求事項を設定したものであり、耐圧ホース等の非金属材についての基準がない。従って、鋼材を使用している設備については、設計・建設規格のクラス3機器相当での評価を行い、非金属材料については、当該設備に加わる機械的荷重により損傷に至らないことをもって評価を行う。この際、当該の設備が JIS や独自の製品規格等を有している場合や、試験等を実施した場合はその結果などを活用し、評価を行う。また、溶接部については、耐圧試験、系統機能試験等を行い、有意な変形や漏えい等のないことをもって評価を行なう。

なお、使用済燃料プール冷却系のうち非常用注水設備は燃料プール水補給設備に相当す

るクラス2機器と位置付けられるが、消防車、消防ホース等は常設機器ではなく使用時にのみ設置するものであることから構造強度が求められるものではないが、1～3号機のホースの接続口については既設のFPC系配管であり、クラス3機器として設計されている。これについてはクラス2に対してグレードが劣るが、当該部は東北地方太平洋沖地震、その後の津波でも健全性が維持されていた。

(2) 耐震性

使用済燃料プール冷却系のうち使用済燃料プール循環冷却系は耐震設計審査指針上のBクラスの設備と位置づけられることから、その主要設備については、静的震度(1.8Ci)に基づく構造強度評価及び共振の恐れがある場合は動的解析を行い、評価基準値を満足することを原則とする。

耐震性に関する評価にあたっては、「JEAG4601 原子力発電所耐震設計技術指針」に準拠することを基本とするが、必要に応じて他の適切と認められる指針や試験結果等を用いた現実的な評価を行う。

なお、使用済燃料プール冷却系のうち非常用注水設備は燃料プール水補給設備に相当するものであり耐震設計審査指針上はSクラスと位置づけられるが、消防車、消防ホース等は常設機器ではなく使用時にのみ設置するものであることから耐震性は求められるものではない。一方、1～3号機のホースの接続口については既設のFPC系配管であり、耐震Bクラスとして設計されている。これについてはSクラスに対してグレードが劣るが、当該部は東北地方太平洋沖地震、その後の津波でも健全性が維持されていた。

2.3.1.8 機器の故障への対応

2.3.1.8.1 使用済燃料プール循環冷却系の機器の单一故障

(1) 一次系又は二次系ポンプ故障

一次系又は二次系ポンプが故障した場合は、現場に移動し、待機号機の起動を行い、使用済燃料プールの循環冷却を再開する。

(2) 電源喪失

使用済燃料プール循環冷却系の電源が外部電源喪失や所内電源喪失により喪失した場合、電源の切替に長時間を要しない場合（目安時間：約1日）は、電源の切替操作により使用済燃料プールの循環冷却を再開する。電源切替に長時間を要する場合（目安時間：約2日以上）は、非常用注水設備による使用済燃料プールへの注水を行うことにより、使用済燃料プール水の冷却を行う。

電源喪失に伴う非常用注水設備の電源喪失時は、予め免震重要棟付近に待機している電源車等を用いて非常用注水設備の電源を復旧し、使用済燃料プールへの注水を行う。

(3) 一次系循環ラインの損傷

使用済燃料プール循環冷却系の一次系循環ラインが損傷した場合は、循環ライン内の一次系系統水が系外へ漏えいすることが考えられることから、系外へ漏えいした一次系系統水を建屋内に設置した堰により滞留させた後、漏えい水を建屋地下（2～3号機は廃棄物処理建屋地下）に移送する。

移送後、一次系循環ラインの復旧に長時間要しない場合は、復旧後、使用済燃料プールの循環冷却を再開する。復旧に長時間要する場合は、非常用注水設備による使用済燃料プールへの注水を行うことにより、使用済燃料プール水の冷却を行う。

2.3.1.8.2 使用済燃料プール循環冷却系の複数の系統・機器の同時機能喪失

地震、津波等により、万が一、使用済燃料プール循環冷却系の複数の系統や機器の機能が同時に喪失した場合には、現場状況に応じて、予め免震重要棟西側（T.P. 約35m）に待機している消防車等の配備を行い、使用済燃料プール水の冷却を再開する。使用済燃料プール循環冷却の機能が停止してから、燃料の露出を確実に防止でき且つ水遮へいが有効とされる使用済燃料の有効燃料頂部の上部2mに至るまでは最短でも2号機における約98日であることから、使用済燃料プール水の冷却を確保することは可能である。

2.3.1.8.3 異常時の評価

使用済燃料プール循環冷却系の機能が喪失した事故時や非常用注水設備が機能喪失したシビアアクシデント相当を想定した場合においても、使用済燃料の冠水は確保され、使用済燃料から発生する崩壊熱を確実に除去することが可能である。

2.3.2 基本仕様

2.3.2.1 1号機使用済燃料プール冷却系の主要仕様

(1) FPCポンプ（既設品）

台 数	2
容 量	91.92m ³ /h (1台あたり)
揚 程	91.5m
最高使用圧力	1.03MPa
最高使用温度	65.5°C
負荷容量	45kW (1台あたり)

(2) FPC熱交換器（既設品）

型 式	横形U字管式
基 数	1 (B系利用)
伝熱面積 (交換熱量)	25.6m ² (0.32MW/基)
最高使用圧力	一次側 1.38MPa, 二次側 0.7MPa
最高使用温度	一次側 60°C, 二次側 60°C

(3) 二次系ポンプ（完成品）

台 数	3
容 量	80m ³ /h (1台あたり)
揚 程	20m
最高使用圧力	0.5MPa
最高使用温度	70°C
負荷容量	7.5kW (1台あたり)

※1～3号機使用済燃料プール循環冷却設備と共に用

(4) エアフィンクーラ（完成品）

型 式	密閉型
基 数	3
交換熱量	0.435MW (1基あたり)
最高使用圧力	0.5MPa
最高使用温度	60°C
負荷容量	22.2kW (1基あたり)

※1～3号機使用済燃料プール循環冷却設備と共に用

(5) サージタンク (完成品)

型 式	密閉型
基 数	2
容 量	1 m ³ (1 基あたり)
最高使用圧力	0.15MPa
最高使用温度	95°C
胴内径	1000mm
胴板厚さ	6mm
上部鏡板厚さ	6mm
下部鏡板厚さ	6mm
高さ	1900mm
胴板材料	SS400
上部鏡板材料	SS400
下部鏡板材料	SS400

※ 1～3号機使用済燃料プール循環冷却設備と共に用

(6) 温度計

型 式	熱電対
計測範囲	0°C～300°C
個 数	1

(7) 消防車

基 数	1
規格放水圧力	0.7MPa 以上
放水性能	60m ³ /h 以上
高压放水圧力	1.0MPa 以上
放水性能	36m ³ /h 以上

燃料タンク容量、消費量 約 63 l (参考値)、約 37 l/h (参考値)

※ 1～3号機使用済燃料プール循環冷却設備および使用済燃料共用プール設備と共に用

(8) 電動ポンプ(完成品)

台 数	1
容 量	72m ³ /h
揚 程	85m
負荷容量	37kW

※ 1～3号機使用済燃料プール循環冷却設備と共に用

(9) 使用済燃料プール循環冷却設備専用ディーゼル発電機（完成品）（一次系）

台 数	1
容 量	270kVA 以上
力 率	約 0.8 (遅れ)
電 壓	約 200V 以上
周 波 数	50Hz

燃料タンク容量、消費量 約 490 l (参考値), 約 45.7 l /h (参考値)

(10) 使用済燃料プール循環冷却設備専用ディーゼル発電機（完成品）（二次系）

台 数	1
容 量	200kVA 以上
力 率	約 0.8 (遅れ)
電 壓	約 200V 以上
周 波 数	50Hz

燃料タンク容量、消費量 約 380 l (参考値), 約 33.1 l /h (参考値)

※ 1～3 号機使用済燃料プール循環冷却設備と共に用

(11) モバイル式処理装置（放射能除去装置）（完成品：供用中）

系 列 数	1
処 理 量	約 20m ³ /h

(12) モバイル式処理装置（放射能除去装置）吸着塔（完成品）

塔 数	1
-----	---

(13) モバイル式処理装置（塩分除去装置（RO 膜装置））（完成品：供用中）

(1～4 号機共通)

系 列 数	1
処 理 量	約 4.2m ³ /h

(14) モバイル式処理装置（塩分除去装置（イオン交換装置））（完成品：供用中）

(1～4 号機共通)

系 列 数	1
処 理 量	約 10m ³ /h

表2. 3-1 主要配管仕様 (1/2)

名 称	仕 様		
一次系主要配管 (既設)	呼び径／厚さ 材質 最高使用圧力 最高使用温度	150A/Sch. 40 200A/Sch. 40 STPG410S/SUS304TP 1.38MPa/1.03MPa 60°C	
二次系主要配管	呼び径／厚さ 材質 最高使用圧力 最高使用温度	50A/Sch. 80 65A/Sch. 40 80A/Sch. 40 100A/Sch. 40 150A/Sch. 40 STPG370/STPT370 0.5MPa/0.15MPa 60°C	
二次系フレキシブルチューブ	呼び径 材質 最高使用圧力 最高使用温度	150A相当 SUS304 0.5MPa 60°C	
二次系ポリエチレン管	呼び径 材質 最高使用圧力 最高使用温度	100A, 150A相当 ポリエチレン 0.5MPa 40°C	
一次系主要配管 (既設) からモバイル式処理装置 入口, 出口まで (鋼管)	呼び径／厚さ 材質 最高使用圧力 最高使用温度	50A/Sch. 80 65A/Sch. 40 100A/Sch. 40 150A/Sch. 40 SUS316LTP 1.0MPa 66°C	
一次系主要配管 (既設) からモバイル式処理装置 入口, 出口まで (フレキシブルチューブ)	呼び径 材質 最高使用圧力 最高使用温度	65A, 150A相当 SUS316L 1.0MPa 66°C	
一次系主要配管 (既設) からモバイル式処理装置 入口, 出口まで (耐圧ホース)	呼び径 材質 最高使用圧力 最高使用温度	50A相当 (二重管) ポリ塩化ビニル 0.98MPa 50°C	

表2. 3-1 主要配管仕様 (2/2)

名 称	仕 様		
モバイル式処理装置（塩分除去装置（RO膜装置））濃縮水タンク出口から1号機原子炉建屋地下排水口まで（耐圧ホース）	呼び径 材質 最高使用圧力 最高使用温度	50A相当（二重管） ポリ塩化ビニル 0.98MPa 50°C	
モバイル式処理装置（放射能除去装置）内配管	呼び径／厚さ 材質 最高使用圧力 最高使用温度	50A/Sch. 40 STPG370 0.98MPa 40°C	
	呼び径／厚さ 材質 最高使用圧力 最高使用温度	50A/Sch. 40 SUS316L 0.98MPa 40°C	
	呼び径 材質 最高使用圧力 最高使用温度	50A相当（二重管） ポリ塩化ビニル 0.98MPa 50°C	
モバイル式処理装置（塩分除去装置（RO膜装置））内配管 (1~4号機共通)	呼び径／厚さ 材質 最高使用圧力 最高使用温度	50A/Sch. 10 SUS304TP 1.0MPa 66°C	
	呼び径 材質 最高使用圧力 最高使用温度	40A, 50A相当 ポリ塩化ビニル 1.0MPa 66°C	
	呼び径 材質 最高使用圧力 最高使用温度	40A相当 耐油性合成ゴム 1.0MPa 66°C	
モバイル式処理装置（塩分除去装置（イオン交換装置））内配管 (1~4号機共通)	呼び径／厚さ 材質 最高使用圧力 最高使用温度	50A/Sch. 10 SUS316TP 1.0MPa 66°C	

2.3.2.2 2号機使用済燃料プール冷却系の主要仕様

(1) 一次系ポンプ（完成品）

台 数	2
容 量	100m ³ /h (1台あたり)
揚 程	60m
最高使用圧力	1.0MPa
最高使用温度	100°C
負荷容量	30kW (1台あたり)

(2) 热交換器（完成品）

型 式	プレート式
基 数	2
伝熱面積 (交換熱量)	32.86m ² (1基あたり) (1.17MW/基)
最高使用圧力	一次側 1.0MPa, 二次側 0.5MPa
最高使用温度	一次側 100°C, 二次側 100°C

(3) 二次系ポンプ（完成品）

台 数	3
容 量	80m ³ /h (1台あたり)
揚 程	20m
最高使用圧力	0.5MPa
最高使用温度	70°C
負荷容量	7.5kW (1台あたり)

※ 1～3号機使用済燃料プール循環冷却設備と共に用

(4) エアフィンクーラ（完成品）

型 式	密閉型
基 数	3
交換熱量	0.435MW (1基あたり)
最高使用圧力	0.5MPa
最高使用温度	60°C
負荷容量	22.2kW (1基あたり)

※ 1～3号機使用済燃料プール循環冷却設備と共に用

(5) サージタンク (完成品)

型 式	密閉型
基 数	2
容 量	1 m ³ (1 基あたり)
最高使用圧力	0.15MPa
最高使用温度	95°C
胴内径	1000mm
胴板厚さ	6mm
上部鏡板厚さ	6mm
下部鏡板厚さ	6mm
高さ	1900mm
胴板材料	SS400
上部鏡板材料	SS400
下部鏡板材料	SS400

※ 1～3号機使用済燃料プール循環冷却設備と共に用

(6) 温度計

型 式	熱電対
計測範囲	0°C～100°C
個 数	1

(7) 消防車

基 数	1
規格放水圧力	0.7MPa 以上
放水性能	60m ³ /h 以上
高压放水圧力	1.0MPa 以上
放水性能	36m ³ /h 以上

燃料タンク容量、消費量 約 63 l (参考値)、約 37 l/h (参考値)

※ 1～3号機使用済燃料プール循環冷却設備および使用済燃料共用プール設備と共に用

(8) 電動ポンプ(完成品)

台 数	1
容 量	72m ³ /h
揚 程	85m
負荷容量	37kW

※ 1～3号機使用済燃料プール循環冷却設備と共に用

(9) 使用済燃料プール循環冷却設備専用ディーゼル発電機（完成品）（一次系）

台 数	1
容 量	200kVA 以上
力 率	約 0.8 (遅れ)
電 壓	約 200V 以上
周 波 数	50Hz
燃料タンク容量, 消費量	約 380 l (参考値), 約 33.1 l /h (参考値)

(10) 使用済燃料プール循環冷却設備専用ディーゼル発電機（完成品）（二次系）

台 数	1
容 量	200kVA 以上
力 率	約 0.8 (遅れ)
電 壓	約 200V 以上
周 波 数	50Hz
燃料タンク容量, 消費量	約 380 l (参考値), 約 33.1 l /h (参考値)

※ 1～3号機使用済燃料プール循環冷却設備と共に用

表 2. 3-2 主要配管仕様

名 称	仕 様	
一次系主要配管	呼び径／厚さ 材質 最高使用圧力 最高使用温度	100A/Sch. 40 150A/Sch. 40 200A/Sch. 40 STPG370 1. 0MPa 100°C
二次系主要配管	呼び径／厚さ 材質 最高使用圧力 最高使用温度	50A/Sch. 80 65A/Sch. 40 80A/Sch. 40 100A/Sch. 40 150A/Sch. 40 200A/Sch. 40 STPG370 0. 5MPa/0. 15MPa 100°C/60°C
二次系ポリエチレン管	呼び径 材質 最高使用圧力 最高使用温度	100A, 150A 相当 ポリエチレン 0. 5MPa 40°C
一次系主要配管からモバイル式処理装置入口、出口まで (鋼管)	呼び径／厚さ 材質 最高使用圧力 最高使用温度	80A/Sch. 40 100A/Sch. 40 200A/Sch. 40 STPG370 1. 0MPa 66°C
一次系主要配管からモバイル式処理装置入口、出口まで (耐圧ホース)	呼び径 材質 最高使用圧力 最高使用温度	50A, 80A 相当 (二重管) ポリ塩化ビニル 0. 98MPa 50°C
モバイル式処理装置 (塩分除去装置 (RO 膜装置)) 濃縮水タンク出口から 2 号機廃棄物処理建屋地下排水口まで (耐圧ホース)	呼び径 材質 最高使用圧力 最高使用温度	50A 相当 (二重管) ポリ塩化ビニル 0. 98MPa 50°C

2.3.2.3 3号機使用済燃料プール冷却系の主要仕様

(1) 一次系ポンプ（完成品）

台 数	2
容 量	100m ³ /h (1台あたり)
揚 程	60m
最高使用圧力	1.0MPa
最高使用温度	100°C
負荷容量	30kW (1台あたり)

(2) 热交換器（完成品）

型 式	プレート式
基 数	2
伝熱面積 (交換熱量)	32.86m ² (1基あたり) (1.17MW/基)
最高使用圧力	一次側 1.0MPa, 二次側 0.5MPa
最高使用温度	一次側 100°C, 二次側 100°C

(3) 二次系ポンプ（完成品）

台 数	3
容 量	80m ³ /h (1台あたり)
揚 程	20m
最高使用圧力	0.5MPa
最高使用温度	70°C
負荷容量	7.5kW (1台あたり)

※ 1～3号機使用済燃料プール循環冷却設備と共に用

(4) エアフィンクーラ（完成品）

型 式	密閉型
基 数	3
交換熱量	0.435MW (1基あたり)
最高使用圧力	0.5MPa
最高使用温度	60°C
負荷容量	22.2kW (1基あたり)

※ 1～3号機使用済燃料プール循環冷却設備と共に用

(5) サージタンク (完成品)

型 式	密閉型
基 数	2
容 量	1 m ³ (1 基あたり)
最高使用圧力	0.15MPa
最高使用温度	95°C
胴内径	1000mm
胴板厚さ	6mm
上部鏡板厚さ	6mm
下部鏡板厚さ	6mm
高さ	1900mm
胴板材料	SS400
上部鏡板材料	SS400
下部鏡板材料	SS400

※ 1～3号機使用済燃料プール循環冷却設備と共に用

(6) 温度計

型 式	熱電対
計測範囲	0°C～100°C
個 数	1

(7) 消防車

基 数	1
規格放水圧力	0.7MPa 以上
放水性能	60m ³ /h 以上
高压放水圧力	1.0MPa 以上
放水性能	36m ³ /h 以上

燃料タンク容量、消費量 約 63 l (参考値)、約 37 l/h (参考値)

※ 1～3号機使用済燃料プール循環冷却設備および使用済燃料共用プール設備と共に用

(8) 電動ポンプ(完成品)

台 数	1
容 量	72m ³ /h
揚 程	85m
負荷容量	37kW

※ 1～3号機使用済燃料プール循環冷却設備と共に用

(9) 使用済燃料プール循環冷却設備専用ディーゼル発電機（完成品）（一次系）

台 数	1
容 量	270kVA 以上
力 率	約 0.8 (遅れ)
電 壓	約 200V 以上
周 波 数	50Hz
燃料タンク容量, 消費量	約 490 l (参考値), 約 45.7 l /h (参考値)

(10) 使用済燃料プール循環冷却設備専用ディーゼル発電機（完成品）（二次系）

台 数	1
容 量	200kVA 以上
力 率	約 0.8 (遅れ)
電 壓	約 200V 以上
周 波 数	50Hz
燃料タンク容量, 消費量	約 380 l (参考値), 約 33.1 l /h (参考値)

※ 1～3号機使用済燃料プール循環冷却設備と共に用

表2. 3-3 主要配管仕様

名 称	仕 様	
一次系主要配管	呼び径／厚さ 材質 最高使用圧力 最高使用温度	100A/Sch. 40 150A/Sch. 40 200A/Sch. 40 STPG370 1.0MPa 100°C
二次系主要配管	呼び径／厚さ 材質 最高使用圧力 最高使用温度	50A/Sch. 80 65A/Sch. 40 80A/Sch. 40 100A/Sch. 40 150A/Sch. 40 200A/Sch. 40 STPG370 0.5MPa/0.15MPa 100°C/60°C
二次系ポリエチレン管	呼び径 材質 最高使用圧力 最高使用温度	100A, 150A相当 ポリエチレン 0.5MPa 40°C
一次系主要配管からモバイル式処理装置入口、出口まで(鋼管)	呼び径／厚さ 材質 最高使用圧力 最高使用温度	80A/Sch. 40 100A/Sch. 40 200A/Sch. 40 STPG370 1.0MPa 66°C
一次系主要配管からモバイル式処理装置入口、出口まで(耐圧ホース)	呼び径 材質 最高使用圧力 最高使用温度	50A, 80A相当(二重管) ポリ塩化ビニル 0.98MPa 50°C
モバイル式処理装置(塩分除去装置(RO膜装置))濃縮水タンク出口から3号機廃棄物処理建屋地下排水口まで(耐圧ホース)	呼び径 材質 最高使用圧力 最高使用温度	50A相当(二重管) ポリ塩化ビニル 0.98MPa 50°C

2.3.3 添付資料

- 添付資料－1 使用済燃料プール概要図
- 添付資料－2 使用済燃料プール冷却系系統概略図
- 添付資料－3 漏えい拡大防止設備概要図
- 添付資料－4 セシウム溶液の大気中へのセシウム移行率確認試験
- 添付資料－5 使用済燃料プール保有水から大気への放射性物質の移行程度の評価
- 添付資料－6 使用済燃料プール水の塩化物イオン濃度の目標値について
- 添付資料－7 使用済燃料プールの構造強度及び耐震性に関する説明書
- 添付資料－8 1～3号機使用済燃料プール循環冷却系及び4号機使用済燃料プール循環系の新設設備の構造強度及び耐震性に係る説明書
- 添付資料－9 使用済燃料プール冷却系機能喪失評価
- 添付資料－10 使用済燃料プール（SFP）水温及び水位変化
- 添付資料－11 有効燃料頂部+2mにおける線量評価
- 添付資料－12 使用済燃料プール浄化装置について
- 添付資料－13 1～3号機使用済燃料プール循環冷却系二次系設備の共用化について
- 添付資料－14 4号機使用済燃料プール循環系について

使用済燃料プール冷却系機能喪失評価

(1) 原因

使用済燃料プール冷却中に、ポンプ故障や地震・津波等の原因により使用済燃料プール冷却系が機能喪失し、使用済燃料プールの冷却が停止し、使用済燃料プール水の温度が上昇すると共に使用済燃料プール水位が低下する。

(2) 対策及び保護機能

- a. 一次系又は二次系ポンプが故障した場合は、現場に移動し、待機号機の起動を行い、使用済燃料プールの循環冷却を再開する。
(冷却再開の所要時間（目安）：約1時間程度) ※
- b. 使用済燃料プール循環冷却系の電源喪失時において、外部電源および所内電源の切替に長時間を要する場合（目安時間：約2日以上）は、非常用注水設備による使用済燃料プールへの注水を行うことにより、使用済燃料プールの冷却を行う。
(冷却再開の所要時間（目安）：約3時間程度) ※
- c. 使用済燃料プール循環冷却系の一次系循環ラインが損傷した場合は、循環ライン内の一次系系統水が系外へ漏えいすることが考えられることから、系外へ漏えいした一次系系統水を建屋内に設置した堰により滞留させた後、漏えい水を建屋地下（2～3号機は原子炉建屋地下、4号機は廃棄物処理建屋地下又は原子炉建屋地下）に移送する。移送後、一次系循環ラインの復旧に長時間を要する場合は、非常用注水設備による使用済燃料プールへの注水を行うことにより、使用済燃料プールの冷却を行う。
(冷却再開の所要時間（目安）：約6時間程度) ※
- d. 地震・津波等により使用済燃料プール循環冷却系の複数の系統や機器の機能が同時に喪失した場合には、現場状況に応じて、予め免震重要棟西側（T.P. 約35m）に待機している消防車等の配備を行い、使用済燃料プールの冷却を再開する。
(冷却再開の所要時間（目安）：約3時間程度) ※
- e. 地震・津波等により、非常用注水設備による使用済燃料プールの冷却が困難な場合は、ろ過水タンク西側（T.P. 約39m）に待機しているコンクリートポンプ車により使用済燃料プールの冷却を行う。
(冷却再開の所要時間（目安）：約6時間程度) ※

※：所要時間（目安）とは復旧作業の着手から完了までの時間（目安）である。

(3) 評価条件及び評価結果

a. 評価条件

- (a) 保守的に使用済燃料から発生する崩壊熱は全て使用済燃料プール水の温度上昇に寄与するものとし、外部への放熱は考慮しないものとする。

(b) 使用済燃料から発生する崩壊熱は、次に示す値とする。

1号機：0.07MW 2号機：0.19MW 3号機：0.16MW
(平成28年3月1日時点のORIGEN評価値)

なお、平成28年3月1日時点及び1～3年後の各号機における使用済燃料プールから発生する崩壊熱は以下のとおりである。

号機	使用済燃料崩壊熱 [MW] ※			
	平成28年3月1日時点	平成29年3月1日時点(1年後)	平成30年3月1日時点(2年後)	平成31年3月1日時点(3年後)
1号	0.07	0.07	0.06	0.06
2号	0.19	0.17	0.17	0.16
3号	0.16	0.15	0.14	0.14

※各燃料について、プラント停止時（平成23年3月11日時点）の各燃料の燃焼度（運転データ）を入力し、計算コードORIGENを用いて計算

(c) 保守的に使用済燃料プール水の初期温度は65°Cとする。

b. 評価結果

使用済燃料プール冷却系が機能喪失している間、使用済燃料プール水位が水遮へいが有効とされる有効燃料頂部+2mに至るまでの期間は以下の通りとなる。

1号機：約203日、2号機：約98日、3号機：約115日

(4) 判断基準への適合性の検討

本事象に対する判断基準は、「使用済燃料から発生する崩壊熱を確実に除去できること」である。

使用済燃料プール循環冷却系の機能喪失後、使用済燃料プール水位が有効燃料頂部+2mに至るまでには、最短で2号機において約98日程度の時間的余裕がある。このことから、他に緊急度の高い復旧作業がある場合は、そちらを優先して実施することになるが、使用済燃料プールの冷却再開に関する復旧作業は事前の準備が整い次第、速やかに実施することで使用済燃料プールの冷却を再開する。なお、有効燃料頂部+2mでの使用済燃料プール近くのオペフロや原子炉建屋周辺における線量率は十分低いと評価しており、使用済燃料プールの冷却再開に関する復旧作業は十分可能と考えられる。

以上により、使用済燃料プール冷却系の機能が喪失した場合でも、燃料の冠水は確保され、使用済燃料から発生する崩壊熱が確実に除去されることから、判断基準は満足される。

(5) 非常用注水設備の代替注水手段

地震・津波等により、非常用注水設備の使用が困難な場合、ろ過水タンク西側（T.P.約39m）に待機しているコンクリートポンプ車等を用いて使用済燃料プールを冷却する。

コンクリートポンプ車の使用が困難な2号機においては、消防ホースを使用済燃料プールまで敷設し、消防車による直接注水を行うことで、使用済燃料プールを冷却する。

燃料取り出し用カバー設置後の3号機においては、カバー南側面に設ける注水口を通じてコンクリートポンプ車による注水を行う。注水口は受け口及び注水配管により構成され、受け口はコンクリートポンプ車先端の位置を合わせやすくするために設置する。

なお、注水口には弁を設けず、常に使用済燃料プールへの注水が可能な設計とする。

コンクリートポンプ車の仕様、3号機注水口（受け口・注水配管）の仕様及び概略図を以下に示す。

コンクリートポンプ車

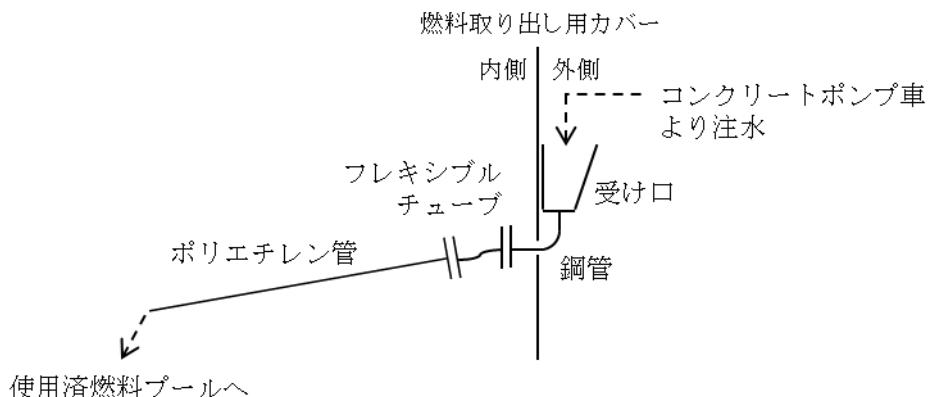
台 数	1
アーム長さ	62m 以上
容 量	160m ³ /h 以上
燃料タンク容量、消費量	約 500 l (参考値), 約 20 l /h (参考値)

3号機受け口

台 数	1
材 質	炭素鋼
概略寸法	約 3.5m × 約 1m (開口部幅 × 開口部奥行) 約 1.7m (高さ)

表－1 3号機注水配管仕様

名 称	仕 様		
注水配管（鋼管）	呼び径／厚さ 材質 最高使用圧力 最高使用温度	200A/Sch. 40 STPG370 静水頭 40°C	
注水配管（フレキシブルチューブ）	呼び径 材質 最高使用圧力 最高使用温度	200A相当 SUS316L 静水頭 40°C	
注水配管（ポリエチレン管）	呼び径 材質 最高使用圧力 最高使用温度	200A相当 ポリエチレン 静水頭 40°C	



図－1 3号機注水口概略図

(6) 3号機注水口について

a. 規格・基準等

3号機注水口は、設計、製作及び検査について以下の規格の準拠等により信頼性を確保する。

- ・日本産業規格（JIS 規格）
- ・ISO 規格
- ・JSME S NC-1 発電用原子力設備規格 設計・建設規格（2012年、日本機械学会）
- ・JEAG 4601 原子力発電所耐震設計技術指針（1987年、日本電気協会）
- ・JEAC 4601 原子力発電所耐震設計技術規程（2008年、日本電気協会）
- ・鋼構造設計規準（2005年、日本建築学会）

b. 構造強度

注水口は、弁を設置しないため水を貯めることを想定していないが、水を貯めた場合の静水圧に対して十分な強度を有することを確認する。

注水口のうち受け口については、水を貯めた試験条件にて有意な変形や漏えい等のないことを確認する。

注水口のうちフレキシブルチューブ、ポリエチレン管については、水を貯めた場合の静水圧を超える圧力にて耐圧試験を実施し、有意な変形や漏えい等のないことを確認する。

注水口のうち鋼管については、「JSME S NC-1 発電用原子力設備規格 設計・建設規格」に基づく必要肉厚（3.8mm）を有していることを確認する。

c. 耐震性

注水口の耐震性については、耐震設計技術指針における燃料プール水補給設備としてSクラス相当での評価を行う。なお、注水口は水を貯めることを想定していないため、地震時に受ける荷重は相対的に小さい。

注水口のうち受け口の耐震性については、「g. 受け口の強度設計」に示す通り、Sクラス相当の耐震性を有する。フレキシブルチューブ、ポリエチレン管は、可撓性により耐震性を確保する。鋼管は、定ピッチスパン法により剛設計となるサポート間隔とする。

なお、注水口の重量は燃料取り出し用カバーの重量に比べ十分小さいため、実施計画II.2.11に記載している燃料取り出し用カバーの耐震性評価への影響はない。

d. 自然災害対策等

(a) 豪雨

注水口は、一部を屋外に据え付ける設備であるが、ポンプ・電動弁等の電動機器を使用する設備ではないため、豪雨により注水口の機能を失う恐れはない。

また、豪雨による雨水は注水口を通じて使用済燃料プールへ流入するが、受け口の開口面積に年間降雨量を乗じても年間の流入量は 10m³ 以下であり、使用済燃料プールの容量（約 1400m³）に対して十分小さく、使用済燃料プールへの影響は僅かである。

なお、燃料取り出し用カバーが設置されておらず使用済燃料プールへ雨水が直接流入する期間においても、使用済燃料プールの水質管理・冷却運転に支障は生じていない。

(b) 津波

注水口は、燃料取り出し用カバーに取り付ける設備であり、その位置は T.P. 38m 付近であるため、東北地方太平洋沖地震津波相当の津波により注水口が被水する恐れは

ない。

なお、燃料取り出し用カバーの脚部は津波を被水する恐れがある。燃料取り出し用カバーは鉄骨構造と鋼製の外装材により構成されているが、閉空間になっておらず、津波襲来時には、水は燃料取り出し用カバーの裏側に回り込み、津波による波圧は生じにくい。

(c) 火災

注水口は、ポンプ・電動弁等の動的機器を使用する設備ではないため、火災の発生要因となる恐れはない。

(d) 強風・竜巻

注水口は、風の影響を受ける受け口部について、建築基準法施行令に準拠した風圧力に対し設計している。詳細は「g. 受け口の強度設計」に示す。

万が一、強大な竜巻により注水口が損傷した場合、原子炉建屋及び廃棄物処理建屋に設置している使用済燃料プール循環冷却系の一次系配管が損傷する可能性は低いため、消防車等の非常用注水設備を用いて注水を実施する。さらに一次系配管も同時に損傷した場合は、配管補修、注水口補修、燃料取り出し用カバー撤去等の対応策から速やかに出来るものを実施し、非常用注水設備またはコンクリートポンプ車を用いて注水を実施する。

なお、使用済燃料プール循環冷却系の機能喪失後、崩壊熱による使用済燃料プール水の蒸発により、使用済燃料プール水位が有効燃料頂部 + 2 m に到達するまでの期間は「(3) 評価条件及び評価結果」に示す通りであり、対応のための十分な時間的余裕がある。

e. 環境条件対策

注水口は、耐食性を考慮した設計とする。注水口のうち受け口は、防食加工した炭素鋼を使用し、注水配管は、ポリエチレン管、十分な肉厚を有する炭素鋼の鋼管、ステンレス (SUS316L) のフレキシブルチューブを使用する。

f. 小動物侵入防止対策

受け口部に鳥類が営巣し、注水時の障害となる恐れがあることから、受け口部にネット等の侵入防止を設置する。

g. 受け口の強度設計

受け口について、強風・地震に対する許容応力度設計を実施する。

(a) 使用材料の許容応力度

使用材料の許容応力度を表-2に示す。

表-2 使用材料の許容応力度

板厚	材料	基準強度 F (N/mm ²)	許容応力度
T≤40mm	SS400, STKR400	235	「鋼構造設計基準」に従い、 左記Fの値より求める

(b) 荷重及び荷重組合せ

・鉛直荷重 (VL)

受け口の固定荷重を考慮する。

・風圧力 (WL)

風圧力は、建築基準法施行令第87条に基づき、基準風速を30m/s、地表面粗度区分Ⅱとして算定し、2180N/m²とする。この値は、実施計画Ⅱ.2.11にて燃料取り出し用カバーの外装材妻壁の評価に用いる値である。

・地震荷重 (K)

N S方向の震度1.5、E W方向の震度1.0、UD方向の震度1.5として地震荷重を考慮する。この値は、解放基盤表面位置に基準地震動Ss-1、Ss-2及びSs-3を入力して得られる門型架構の応答加速度（実施計画Ⅱ.2.11参照）を包含する値である。

・荷重組合せ

荷重組合せを表-3に示す。

表-3 受け口の荷重組合せ

状態	荷重ケース	荷重組合せ	許容応力度
強風時	W1	VL+WL(NS)	短期
	W2	VL+WL(EW)	
地震時	E1	VL+K(NS+UD)	短期
	E2	VL+K(EW+UD)	

(c) 検討結果

図-2に断面検討を行う部位、表-4に各部位の応力度比が最大となる検討結果を示す。断面検討の結果、全ての部材に対する応力度比が1以下になることを確認した。

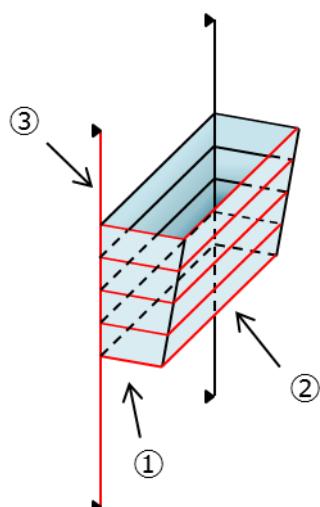


図-2 断面検討を行う部位

表-4 断面検討結果

部位 ^{*1}		部材形状 <使用材料>	荷重 ケース	作用応力度 (N/mm ²)			許容応力度 (N/mm ²)			応力 度比	判定		
				軸力	曲げ		軸力	曲げ					
					強軸	弱軸		強軸	弱軸				
短 辺 梁	①	□-100×100 ×4.5 <STKR400>	E2	—	34.7	5.7	—	235	235	0.18	O.K.		
長 辺 梁	②	□-100×100 ×4.5 <STKR400>	W1	—	30.3	10.5	—	235	235	0.18	O.K.		
縦 材	③	H-194×150 ×6×9 <SS400>	E2	1.8 (圧縮)	14.5	60.7	113 (圧縮)	231	235	0.34	O.K.		

* 1 : ①～③は断面検討箇所を示す

h. 確認事項

3号機注水口の構造強度及び機能・性能に関する確認事項を表－5に示す。

表－5 確認事項

確認事項	確認項目	確認内容	判定
構造強度 ・耐震性	材料 確認	実施計画に記載した主な材料を確認する。	実施計画のとおりであること。
	寸法 確認	【鋼管・ポリエチレン管】 実施計画に記載した主要寸法を確認する。 【フレキシブルチューブ】 指定のサイズ（呼び径）であることを確認する。	【鋼管・ポリエチレン管】 実施計画のとおりであること。 【フレキシブルチューブ】 指定のサイズ（呼び径）であること。
	外観 確認	各部の外観を確認する。	有意な欠陥がないこと。
	据付 確認	機器の据付位置・据付状態を確認する。	計画のとおり施工・据付されていること。
	耐圧 ・漏えい 確認	確認圧力で保持した後、確認圧力に耐えていることを確認する。 耐圧確認終了後、耐圧部分からの漏えいの有無も確認する。	確認圧力に耐え、かつ構造物の変形等がないこと。 また、耐圧部から漏えいがないこと。
機能 ・性能	機能 確認	使用済燃料プールへ注水できることを確認する。	流路が確保されていること。

使用済燃料プール浄化装置について

1. はじめに

1～4号機使用済燃料プールの水質を実施計画にて定める基準値内に管理するため、使用済燃料プール浄化装置（以下、「浄化装置」という。）を配備し、必要に応じて使用済燃料プール水の浄化を実施する。

浄化装置は、使用済燃料プール循環冷却設備一次系から採水し再び一次系へ水を戻す配管（浄化ライン）と、移動式の処理装置（モバイル式処理装置）から構成され、浄化の際はこれらを組み合わせて使用する。

浄化装置は、震災以降緊急対応的に設置した機器であり、2～4号機使用済燃料プールに対しては平成25年8月14日（実施計画の初回認可日）以前から使用した実績がある。

2. 基本方針

2.1 設置の目的

1～4号機使用済燃料プールの水質を管理するために、必要に応じて使用済燃料プール水の浄化ができること。

2.2 設計方針

2.2.1 浄化ライン

浄化ラインは、使用済燃料プール循環冷却設備一次系からの使用済燃料プール水の採水と、モバイル式処理装置により浄化した水を再び一次系へ戻すことが可能で、なおかつ、モバイル式処理装置との接続ができる設計とする。

（1）材料

使用済燃料プール水の性状を考慮し、適切な材料を用いた設計とする。

（2）放射性物質の漏えい及び管理されない放出の防止

浄化ラインは、液体状の放射性物質の漏えいの防止及び所外への管理されない放出を防止するため、次の各項を考慮した設計とする。

- a. 漏えいの発生を防止するため、設置環境や内部流体の性状等に応じた適切な材料を使用する。
- b. モバイル式処理装置と接続する配管には耐圧ホースを使用するが、継手部については固縛等により継手が外れない処置を実施し、漏えいの発生を防止する。また、耐圧ホースは二重管構造とすることで、漏えいの拡大を防止する。

(3) 誤操作の防止に対する考慮

浄化ラインには誤操作を防止するために、操作バルブには銘板を設けるとともに、運転手順書を整備し運転にあたる。

(4) 検査可能性に対する設計上の考慮

適切な方法により検査ができるよう、漏えい検査・通水検査等ができる設計とする。

2.2.2 モバイル式処理装置（放射能除去装置）

モバイル式処理装置（放射能除去装置）（以下、「放射能除去装置」という。）は、装置内に設置した吸着塔に使用済燃料プール水を通水することにより使用済燃料プール水中の放射能濃度を低減することができ、なおかつ、必要に応じて移動ができる設計とする。

(1) 運用方針

放射能除去装置は、1号機使用済燃料プール水中の放射能濃度低減のため、使用時のみ設置し、使用後は装置を移設する。

(2) 処理能力

使用済燃料プール水中の放射性物質の濃度を低減する能力を有する。

(3) 規格・基準等

放射能除去装置の機器等は、設計・材料の選定・製作及び検査において、原則として適切と認められる規格及び基準によるものとする。

なお、吸着塔容器及び配管（鋼管）接続部の溶接は、日本産業規格に準拠して実施する。

(4) 放射性物質の漏えい及び管理されない放出の防止

放射能除去装置の機器等は、液体状の放射性物質の漏えいの防止及び所外への管理されない放出を防止するため、次の各項を考慮した設計とする。

- a. 漏えいの発生を防止するため、設置環境や内部流体の性状等に応じた適切な材料を使用する。
- b. 液体状の放射性物質の漏えい防止として、屋外には二重管構造の耐圧ホースを使用し、継手部については固縛すること等により、継手が外れない処置を実施する。

- c. 万一の漏えいを考慮し、放射能除去装置（車両）内に堰を設置するとともに、堰内に設置した漏えい検知器により漏えいの有無を監視する。また、漏えいを検知した場合には放射能除去装置の出入口自動隔離弁を閉じ、装置の運転を停止する。
- d. 漏えい検知の警報は免震重要棟に表示させることで、異常を確実に運転員に伝え、適切な措置をとれるようとする。

(5) 放射線遮へいに対する考慮

放射能除去装置は、放射線業務従事者等の線量を低減する観点から、放射線を適切に遮へいする設計とする。

(6) 崩壊熱除去に対する考慮

放射能除去装置は、放射性物質の崩壊熱による温度上昇を考慮し、必要に応じて崩壊熱を除去できる設計とする。

(7) 可燃性ガスの滞留防止に対する考慮

放射能除去装置は、水の放射線分解により発生する可燃性ガスを適切に排出できる設計とする。

(8) 誤操作の防止に対する考慮

放射能除去装置の操作スイッチを CS 式 (Control Switch;制御スイッチ), COS 式(Change over Switch;切替スイッチ)とし、タッチパネル特有の問題（ボタン間隔が狭い、反応が鈍い）を回避する。また、運転操作手順書を整備し、教育を実施すると共に、装置の停止に係わる重要なスイッチには、注意表示をする。

(9) 検査可能性に対する設計上の考慮

適切な方法として検査ができるよう、漏えい検査・通水検査等ができる設計とする。

(10) 電気故障の拡大防止に対する考慮

放射能除去装置は、電気的な故障が発生した場合には、その拡大及び伝播を防止するため異常箇所を自動的に切り離す保護装置を備える。

(11) 放射線防護に係わる被ばく防止措置

作業における被ばく低減ができるよう、以下の設計とする。

- ・吸着塔交換作業時の被ばく低減を図るため、吸着塔内の内部水をろ過水に置

換可能とする。

- ・弁操作時の被ばく低減を図るため、遠隔操作ハンドルを設けると共に、弁近傍を遮へいする。

(12) 監視機能

放射能除去装置の動作確認に必要な計器類の指示値を車両内の制御盤に表示させる。また、この制御盤の画像を免震重要棟に送信することで、免震重要棟からの監視が可能となるようにする。なお、免震重要棟には監視盤を設置し、装置の異常時には警報を発報し、異常を確実に運転員に伝え、適切な措置をとれるようになる。

2.2.3 モバイル式処理装置（塩分除去装置）

モバイル式処理装置（塩分除去装置）（以下、「塩分除去装置※」という。）は、装置内のRO膜またはイオン交換樹脂に使用済燃料プール水を通水することにより使用済燃料プール水中の塩化物イオン濃度を低減することができ、なおかつ、必要に応じて移動ができる設計とする。

なお、塩分除去装置は、RO膜装置及びイオン交換装置の2種類を配備し、2～4号機の使用済燃料プール水の塩分除去に使用している装置を用いる。

※ 特記無き場合は、RO膜装置とイオン交換装置の両方のことを指す。

(1) 運用方針

1～4号機の使用済燃料プール水中の塩化物イオン濃度低減のため、これまで2～4号機の使用済燃料プール水の塩分除去に使用している装置を使用時のみ設置する。

なお、塩分除去装置は、各号機原子炉建屋山側エリア（屋外、T.P.約8.5m）に設置する。

(2) 処理能力

使用済燃料プール水中の塩化物イオンの濃度を低減する能力を有する。

(3) 材料

塩分除去装置は、使用済燃料プール水の性状を考慮し、適切な材料を用いた設計とする。

(4) 放射性物質の漏えい及び管理されない放出の防止

塩分除去装置の機器等は、液体状の放射性物質の漏えいの防止及び所外への管

理されない放出を防止するため、次の各項を考慮した設計とする。

- a . 漏えいの発生を防止するため、設置環境や内部流体の性状等に応じた適切な材料を使用する。
- b . 万一の漏えいを考慮し、塩分除去装置（車両）内に堰を設置するとともに、漏えい検知器により漏えいの有無を監視する。また、漏えいを検知した場合には塩分除去装置の出入口自動隔離弁を閉じ、装置の運転を停止する。
- c . 漏えい検知の警報は免震重要棟に表示させることで、異常を確実に運転員に伝え、適切な措置をとれるようにする。

（5）放射線遮へいに対する考慮

塩分除去装置は、放射線業務従事者等の線量を低減する観点から、放射線を適切に遮へいする設計とする。

（6）誤操作の防止に対する考慮

塩分除去装置には誤操作を防止するために、操作バルブには銘板を設けるとともに、運転操作手順書を整備し運転にあたる。また、操作スイッチを CS 式 (Control Switch;制御スイッチ), COS 式(Change over Switch;切替スイッチ)とし、タッチパネル特有の問題（ボタン間隔が狭い、反応が鈍い）を回避すると共に、装置の停止に係わる重要なスイッチには、注意表示をする。

（7）検査可能性に対する設計上の考慮

適切な方法により検査ができるよう、漏えい検査・通水検査等ができる設計とする。

（8）電気故障の拡大防止に対する考慮

塩分除去装置は、電気的な故障が発生した場合には、その拡大及び伝播を防止するため異常箇所を自動的に切り離す保護装置を備える。

（9）監視機能

塩分除去装置の動作確認に必要な計器類の指示値を車両内の制御盤に表示させる。また、この制御盤の画像を免震重要棟に送信することで、免震重要棟からの監視が可能となるようにする。なお、免震重要棟には監視盤を設置し、装置の異常時には警報を発報し、異常を確実に運転員に伝え、適切な措置をとれるようにする。

2.3 供用期間

2.3.1 淨化ライン

海化ラインは、1～4号機の使用済燃料プール水の海化時のみ使用する。

なお、海化ラインは、1～4号機の使用済燃料プールからの燃料取出が完了するまで隨時使用する可能性があることから、機器の重要度に応じて有効な保全※を計画・実施する。

2.3.2 放射能除去装置

放射能除去装置は、1号機の使用済燃料プール水中の放射性物質濃度が、塩分除去装置の運用に支障がない程度に低下するまで使用する。

なお、放射能除去装置は、2～4号機では海化実施後に再び使用済燃料プール水の放射能濃度が上昇した実績はなく、1号機使用済燃料プール水の海化についても一度で完了する見込みであるが、放射能除去装置を使用する場合に備え、機器の重要度に応じて有効な保全※を計画・実施する。

2.3.3 塩分除去装置

塩分除去装置は、1～4号機の使用済燃料プール水中の塩化物イオン濃度等が上昇し、実施計画に定める基準値を超える恐れが生じた場合に使用する。

なお、塩分除去装置は、1～4号機の使用済燃料プールからの燃料取出が完了するまで隨時使用する可能性があることから、機器の重要度に応じて有効な保全※を計画・実施する。

※有効な保全とは、設備又は機器の重要度、使用頻度、使用環境、過去の点検結果等から総合的に判断し、保全方式（時間基準保全、状態基準保全又は事後保全）及び保全方法（点検内容、点検周期、点検時期等）を定めた保全計画（長期点検計画）に基づき点検、補修、取替え及び改造等の保全を実施することをいう。

2.4 供用期間中に確認する項目

必要に応じて使用済燃料プール水の海化ができるよう、海化装置が使用可能であること。

2.5 装置概要

2.5.1 淨化ライン

海化ラインは、使用済燃料プール循環冷却設備一次系から使用済燃料プール水を採水するラインと、モバイル式処理装置により海化した水を再び一次系へ戻すラインで構成され、設置箇所に応じて、鋼管、フレキシブルチューブ、耐圧ホースのいずれかを用いる。

2.5.2 放射能除去装置

放射能除去装置は、吸着塔を装荷する吸着塔ユニット（車載）及び流量調整等の機能を有する弁ユニット（車載）から構成する（図-3）。吸着塔ユニットは、1塔の吸着塔により、使用済燃料プール水に含まれる放射性核種を除去し、吸着塔出入口差圧、吸着性能、吸着塔表面線量により吸着塔を交換する場合がある。（表-1）。

放射能除去装置で使用する吸着塔は、二重の円筒形容器で、内側は内部にゼオライト等を充填したステンレス製の容器、外側は炭素鋼製の遮へい容器からなる構造とする。また、遮へい容器は二重筒構造とし、内部の鉛等により、吸着塔表面で1mSv/h以下となるよう十分な遮へい能力を有するものとする。

なお、1号機使用済燃料プール水に含まれる放射能量は、約 3×10^{13} Bqである（ ^{137}Cs 及び ^{134}Cs の合計値、平成26年10月現在）。

表-1 放射能除去装置の吸着材について

除去核種	表面線量率 (mSv/h)	吸着量* (Bq/塔)	温度評価		備考
			最高温度 (°C)	耐熱温度 (°C)	
Cs	<1.0	約 1.3×10^{15}	約215	600	

(※) ^{137}Cs 及び ^{134}Cs の合計値

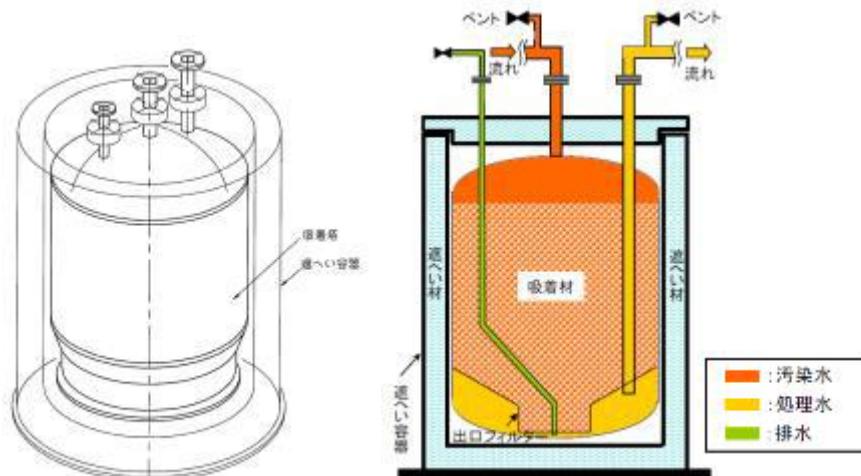
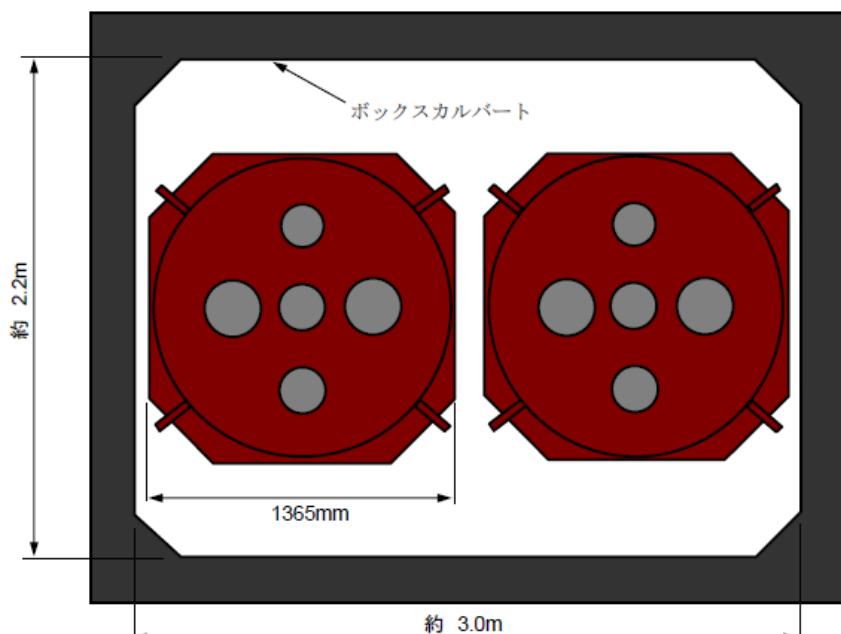


図-1 放射能除去装置の吸着塔外形図及び概略図

表－2 放射能除去装置 吸着塔の主要仕様

吸着塔部位	項目	仕様
吸着材容器	外径（公称）	1,020mm
	厚さ（公称）	10mm
	材質	SUS316L
遮へい材 (容器内容物)	厚さ（公称）	130mm
	材質	Pb（鉛）
遮へい容器	内筒・外筒厚さ（側面） (公称)	6mm
	材質	SS400



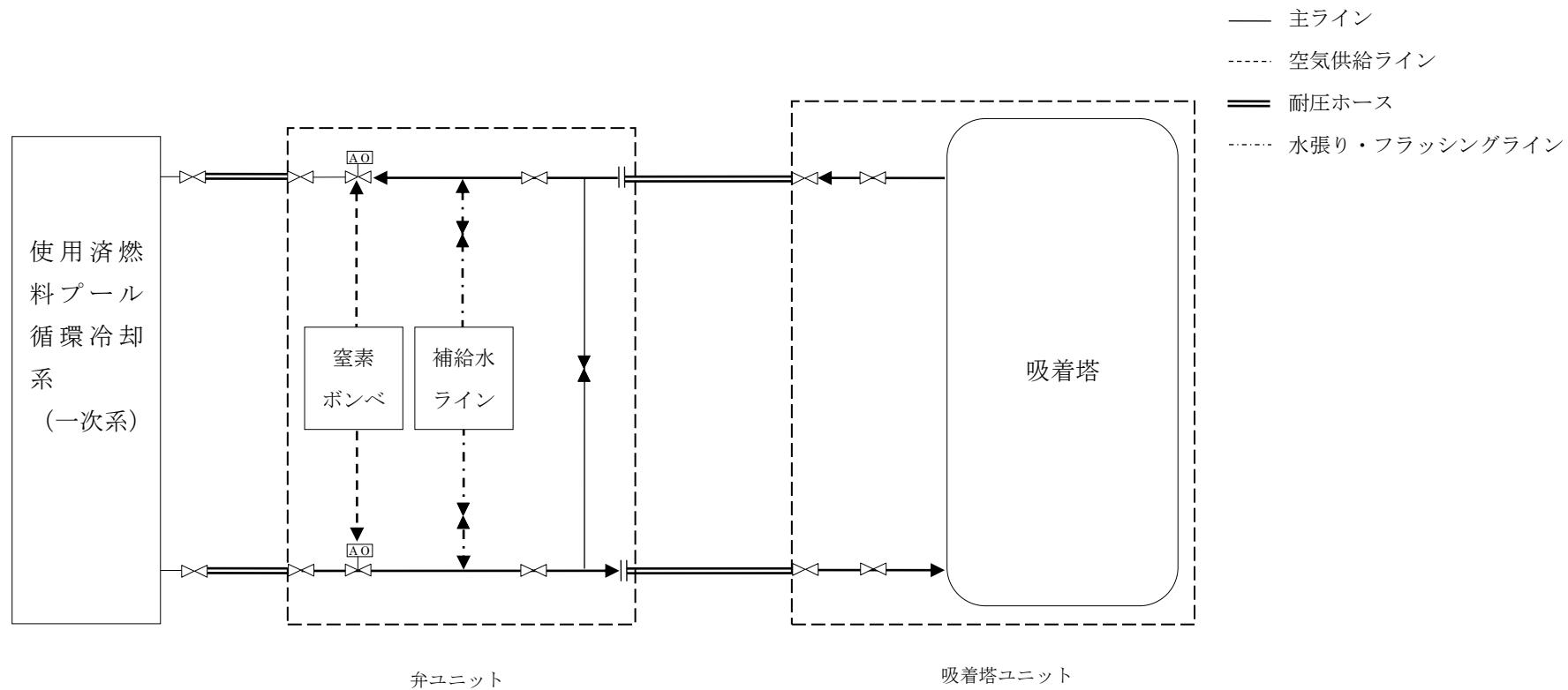


図-3 放射能除去装置系統概略図

2.5.3 塩分除去装置

2.5.3.1 塩分除去装置（RO 膜装置）（図－4）

塩分除去装置（RO 膜装置）（以下、「RO 膜装置」という。）は、逆浸透膜（RO 膜）装置とそれに付随する前置フィルタ、バッファタンク、ろ過ポンプ、チェックフィルタ、処理水移送ポンプ、処理水受けタンク、濃縮水タンク、濃縮水移送ポンプ及びホース・配管・弁・計器等で構成し、これらを 1 台の車両（トラック）に積載する。

（1）逆浸透膜（RO 膜）装置

逆浸透膜装置は、高圧ポンプ及び RO モジュールで構成され、使用済燃料プール水を処理水と濃縮水に分離する。処理水は、使用済燃料プール循環冷却系の一次系配管へ移送し、濃縮水は濃縮水タンクに排出する。

（2）前置フィルタ

使用済燃料プール水に含まれる固形分を除去することによって、下流側の機器への影響を低減する。

（3）バッファタンク

使用済燃料プール循環冷却系から一次系の水を受け入れるタンクである。また、塩分濃度を高くするために、濃縮水を受け入れ循環ラインを構築し濃縮度を上げる。

（4）ろ過ポンプ

バッファタンクからの使用済燃料プール水をチェックフィルタを経由して逆浸透膜装置へ移送する。

（5）チェックフィルタ

チェックフィルタは、残存する固形分を除去し、下流側の逆浸透膜装置を保護する。

（6）処理水移送ポンプ、処理水受けタンク

処理水を受け入れ、処理水移送ポンプを介して使用済燃料プール循環冷却系の一次系配管へ移送する。

（7）濃縮水タンク、濃縮水移送ポンプ、濃縮水移送ライン

濃縮水を受け入れ、濃縮水移送ポンプ及び濃縮水移送ラインを介して濃縮水を各号機の建屋地下へ排出する。

2.5.3.2 塩分除去装置（イオン交換装置）（図-5）

塩分除去装置（イオン交換装置）（以下、「イオン交換装置」という。）は、樹脂塔、前置フィルタ、移送ポンプ、コンプレッサ及びホース・配管・弁・計器等で構成し、これらを1台の車両（トラック）に積載する。

（1）樹脂塔

使用済燃料プール水を通水し、プール水中の塩化物イオンをイオン交換樹脂にて捕捉する。

（2）前置フィルタ

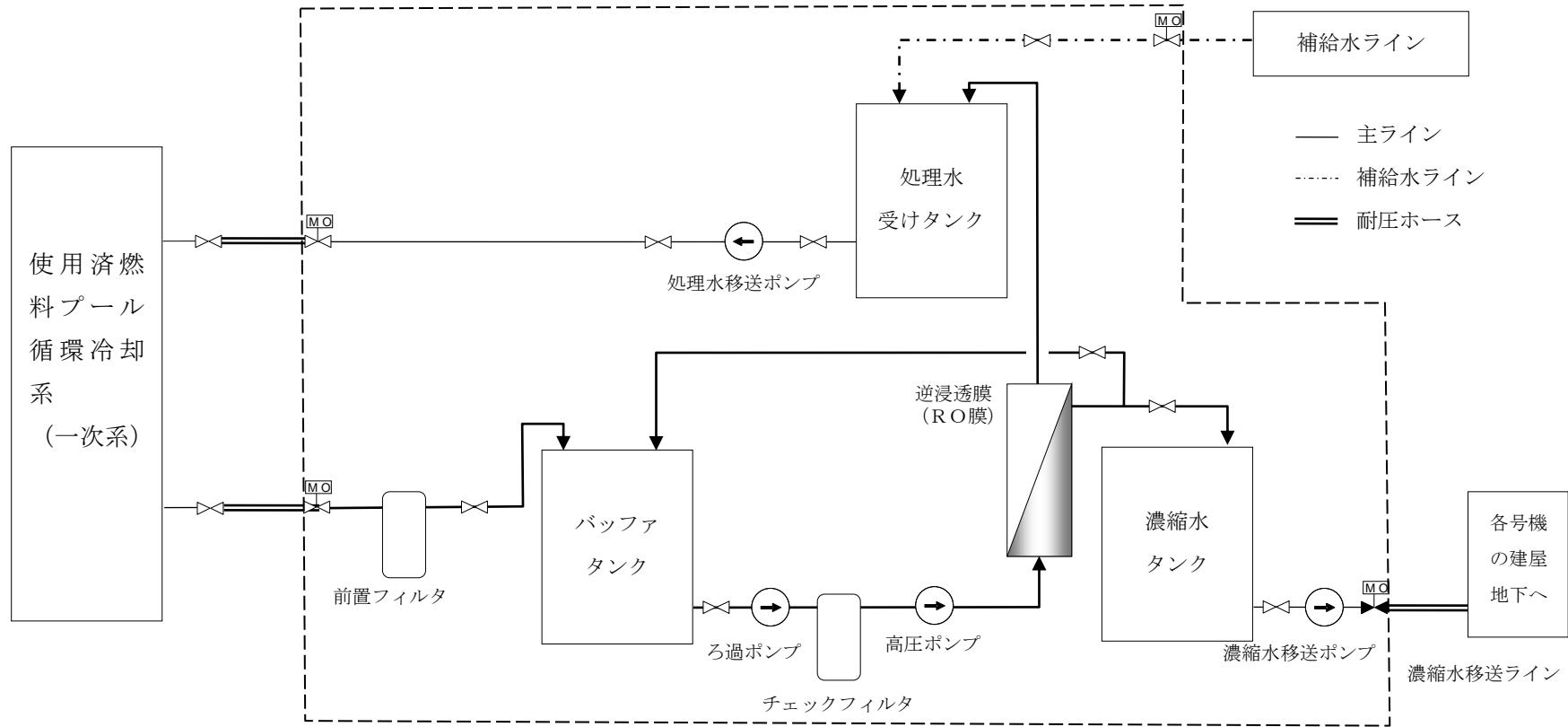
使用済燃料プール水中のクラッド成分を除去し、下流側の樹脂を保護する。

（3）移送ポンプ

樹脂塔出口の処理水を使用済燃料プール循環冷却系の一次系配管へ移送する。

（4）コンプレッサ

装置の出入口に設けた隔離弁（空気作動弁）の駆動用空気を供給する。



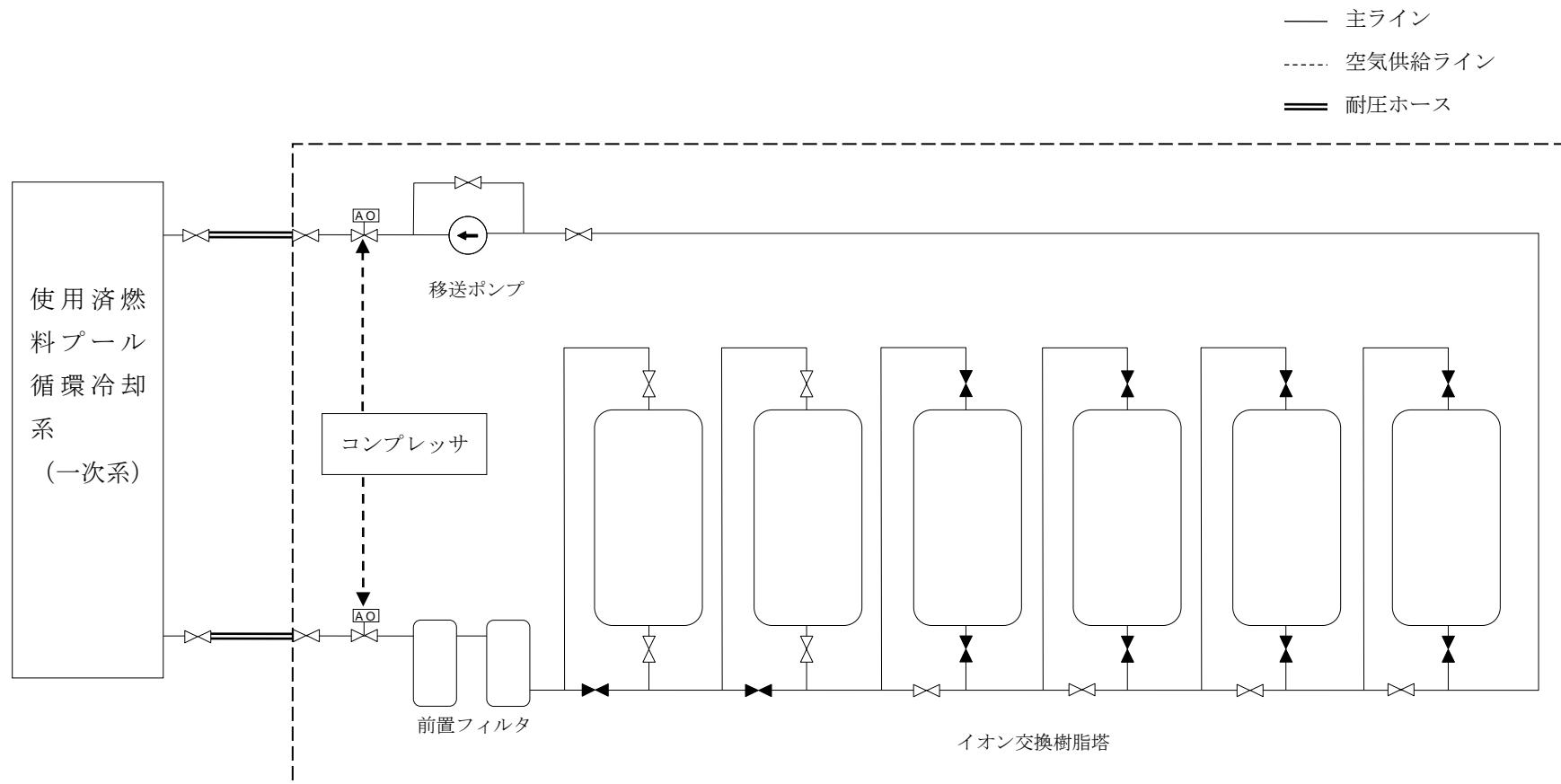


図-5 モバイル式処理装置（塩分除去装置（イオン交換装置））系統概略図

2.6 廃棄物の管理

a. 放射能除去装置の運転により発生する使用済み吸着塔

使用済みの吸着塔は、使用済セシウム吸着塔仮保管施設等において内部の水抜きを行い、使用済セシウム吸着塔仮保管施設及び使用済セシウム吸着塔一時保管施設のボックスカルバート内で貯蔵する。なお、ボックスカルバートは、コンクリート製（中空）で、吸着塔は各ボックスカルバート内に2塔ずつ貯蔵することができる。

b. 塩分除去装置の運転により発生する廃棄物

- RO 膜装置の廃フィルタ類、イオン交換装置の廃樹脂については、容器に収納した上で固体廃棄物貯蔵庫にて保管する。なお、過去に発生した仮置中の廃棄物についても順次、固体廃棄物貯蔵庫へ移動する。
- 塩分除去は必要に応じて実施することから廃棄物の年間発生量を見積もることはできないものの、過去の実績から発生量を推定すると、1回あたりの塩分除去（プール水の初期塩分濃度を 70ppm とし、10ppm まで低減させる場合）において、RO 膜装置の廃フィルタ類が約 0.2m³ (RO 膜 (0.03m³) 6 本) **、イオン交換装置の廃樹脂が約 15m³ (ドラム缶 (0.25 m³) 約 60 本) と少量であり、塩分除去は1～4号機合計で1回／年程度（過去2年間の実績）であることから、固体廃棄物の貯蔵計画（貯蔵容量）に対して十分余裕がある。

※保管の際は、保管容器 (6m³) に収納する。

- RO 膜装置で発生する液体廃棄物（濃縮水）は、各号機の建屋地下へ排出する。RO 膜装置で1回あたりの塩分除去で発生する濃縮水は、過去の実績から発生量を推定すると、1回あたりの塩分除去（条件は上記と同じ）において、700m³ 程度であり、液体廃棄物の貯蔵計画（貯蔵容量）に対して十分余裕がある。

2.7 自然災害対策等

2.7.1 津波

浄化装置については、仮設防潮堤により、アウターライズ津波による浸水を防止する。また、アウターライズ津波を上回る津波の襲来に備え、大津波警報が出た際は、モバイル式処理装置（放射能除去装置、塩分除去装置）の電源を停止し、隔離弁を閉止することで、使用済燃料プール水の流出を防止する。

なお、万一、浄化ラインが損傷したとしても、使用済燃料プールへの戻りラインに逆止弁が付いていることから、サイフォン現象により配管を通じて使用済燃料プールから水が流出することは無い。

2.7.2 火災

火災発生を防止するため、実用上可能な限り不燃性又は難燃性材料を使用する。また、初期消火の対応ができるよう、モバイル式処理装置（放射能除去装置、塩分除去装置）及び耐圧ホース近傍に消火器を設置する。なお、火災発生は、巡視点検、監視カメラにより確認できる。また、モバイル式処理装置は独立した車両上のコンテナ内または遮蔽付きスキッド内にあり、装置周辺から可能な限り可燃物を排除するため燃焼・延焼し難い。

2.7.3 豪雨

- 放射能除去装置（吸着塔ユニット及び弁ユニット）は、鋼製の箱内に収納されると共に防水シートで養生され雨水の浸入を防止する構造とする。万一大雨警報等の予報、特別警報により、大量の雨水が浸入し、処理の停止に至る等の可能性がある場合は、装置を停止することで、装置の計画外停止に備える。
- 塩分除去装置は、鋼製の荷台（コンテナ）内に収納され、雨水の浸入を防止する構造とする。

2.7.4 強風（台風・竜巻）

- 放射能除去装置（吸着塔ユニット及び弁ユニット）は、鋼製の箱内に収納されており、強風に耐えうる構造としている。なお、吸着塔の蓋はボルト締結等により固定している。万一暴風警報等の予報、特別警報（台風・竜巻）により、計器類・監視カメラが故障する等、運転継続に支障を来す可能性がある場合には、使用済燃料プール水の漏えい防止を図るため、装置を停止する。
- 塩分除去装置は、鋼製の荷台（コンテナ）内に収納され、強風に耐えうる構造とする。

3. 構造強度及び耐震性

3.1 構造強度評価の基本方針

3.1.1 淨化ライン

新設する1号機浄化ラインのうち鋼管については、「発電用原子力設備に関する技術基準を定める省令」において、燃料貯蔵設備に相当するクラス3機器と位置づけられており、「発電用原子力設備規格 設計・建設規格(2007年追補版)(JSME S NC1-2007)」(以下、「設計・建設規格」という。)のクラス3機器相当での評価を行う。2~4号機浄化ラインのうち鋼管については、日本産業規格(JIS)等に準拠して設計しており、漏えい試験等を行い、有意な変形や漏えい等のないことをもって評価を行う。その他の設備については、漏えい試験等を行い、有意な変形や漏えい等のないことをもって評価を行う。

3.1.2 放射能除去装置

放射能除去装置を構成する機器は、「発電用原子力設備に関する技術基準を定める省令」において、廃棄物処理設備に相当するクラス3機器と位置付けられる。この適用規格は、「JSME S NC-1 発電用原子力設備規格 設計・建設規格」（以下、「設計・建設規格」という。）で規定されるものであるが、設計・建設規格は、鋼材を基本とした要求事項を設定したものであり、ポリエチレン管等の非金属材についての基準はない。

従って、鋼材を使用している設備については、設計・建設規格のクラス3機器相当での評価を行い、非金属材料（ポリエチレン管等）については、漏えい試験等を行い、有意な変形や漏えい等のないことをもって評価を行う。

3.1.3 塩分除去装置

塩分除去装置を構成する機器は、日本産業規格（JIS）等に準拠して設計しており、使用済燃料プール循環冷却系の使用条件に対し、十分な構造強度を有している。なお、漏えい試験等を行い、有意な変形や漏えい等のないことをもって評価を行う。

3.2 耐震性評価の基本方針

3.2.1 淨化ライン

新設する1号機浄化ラインのうち鋼管は、「発電用原子炉施設に関する耐震設計審査指針」のBクラス相当の設備と位置づけ、「JEAC4601 原子力発電所耐震設計技術規程」に準拠して耐震性評価を行う。2～4号機浄化ラインのうち鋼管は、配管長が短く地震変位による有意な応力は発生しないが、簡易的な手法を用いて地震による応力を試算する。支持部材がない等の理由により耐震性に関する評価ができないものについては、可撓性を有する材料の使用等により耐震性を確保する。

3.2.2 放射能除去装置

放射能除去装置を構成する機器のうち放射性物質を内包するものは、「発電用原子炉施設に関する耐震設計審査指針」のBクラス相当の設備と位置づけられる。耐震性を評価するにあたっては、「JEAC4601 原子力発電所耐震設計技術規程」等に準拠して構造強度評価を行うことを基本とするが、評価手法、評価基準については実態にあわせたものを採用する。Bクラス施設に要求される水平震度に対して耐震性を確保できない場合は、その影響について評価を行う。支持部材がない等の理由によって、耐震性に関する評価ができない設備を設置する場合においては、可撓性を有する材料を使用するなどし、耐震性を確保する。

また、各機器は必要な耐震性を確保するために、原則として以下の方針に基づき設計する。

- ・倒れ難い構造（機器等の重心を低くする、基礎幅や支柱幅を大きくとる）

- ・動き難い構造、外れ難い構造（機器をアンカ、溶接等で固定する）
 - ・変位による破壊を防止する構造（定ピッチスパン法による配管サポート間隔の設定、配管等に可撓性のある材料を使用）

3.2.3 咸分除去装置

塩分除去装置は、「発電用原子炉施設に関する耐震設計審査指針」のBクラス相当の設備と位置づけ、「JEAC4601 原子力発電所耐震設計技術規程」に準拠して評価しており、その結果、塩分除去装置は水平震度に対して転倒しない。支持部材がない等の理由により耐震性に関する評価ができないものについては、可撓性を有する材料の使用等により耐震性を確保する。

3.3 評価結果

3.3.1 净化ライン

(1) 構造強度

a. 配管 (1~4号機鋼管)

1号機鋼管については、「設計・建設規格」に基づき、系統最高使用圧力に対して十分な厚さを有していることを確認しており、使用済燃料プール循環冷却系における使用条件に対し、十分な構造強度を有していると評価している（表-3）。また、漏えい試験等を行い、有意な変形や漏えい、運転状態に異常がないことにより、必要な構造強度を有していることを確認する。

2～4号機鋼管については、運転時に漏えい確認を実施し、漏えい等がないことを確認している。

$$t = \frac{PDo}{2S\eta + 0.8P}$$

P : 最高使用圧力[MPa]
 S : 最高使用温度における
 材料の許容引張応力[MPa]
 η : 長手継手の効率

表－3 構造強度評価結果（1号機鋼管）

評価機器	口径	Sch.	材質	最高使用圧力 (MPa)	最高使用温度 (°C)	必要肉厚 (mm)	肉厚 (mm)
配管①	50A	80	SUS316LTP	1.00	66	0.28	5.5
配管②	65A	40	SUS316LTP	1.00	66	0.36	5.2
配管③	100A	40	SUS316LTP	1.00	66	0.53	6.0
配管④	150A	40	SUS316LTP	1.00	66	0.77	7.1

b. 配管（1号機フレキシブルチューブ）

「設計・建設規格」に記載がない機器であるが、1号機フレキシブルチューブについては系統最高使用圧力 1.0MPa に対し、工場にて 1.25MPa の気圧試験を実施し、漏えい等がないことを確認している。また、系統機能試験時に漏えい試験を実施し、漏えい等がないことを確認する。

c. 配管（1～4号機耐圧ホース）

「設計・建設規格」に記載がない機器であるが、系統の温度・圧力を考慮して仕様を選定し、通水等により漏えい等がないことを確認し信頼性を確保する。

(2) 耐震性

a. 配管（1号機鋼管）

(i) 評価条件

配管は、基本的に、配管軸直角 2 方向拘束サポートを用いた両端単純支持の配管系（両端単純支持はり構造）とする。また、配管は水平方向主体のルートを想定し、管軸方向については、サポート設置フロアの水平方向震度を鉄と鉄の静止摩擦係数 0.52^{注)} よりも小さいものとし、地震により管軸方向は動かないものと仮定する。

水平方向震度は、耐震 B クラス相当の評価である 0.36G とする。

注) 日本機械学会編 機械工学便覧 α. 基礎編 表 4-1, α 2-27

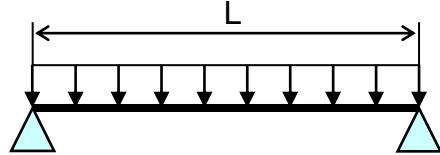
(ii) 評価方法

水平方向震度が静止摩擦係数よりも小さく、地震により管軸方向は動かないと考えられることから、水平方向震度による管軸直角方向の配管応力評価を考える。

管軸直角方向の地震による応力は、下図に示す自重による応力の震度倍で表現でき(1)式で表すことができる。

$$\cdot S_w = \frac{wL^2}{8Z}$$

S_w:自重による応力[MPa]
 L:サポート支持間隔[mm]
 Z:断面係数[mm³]
 w:等分布荷重[N/mm]



(両端単純支持はりの等分布荷重より求まる自重による応力)

$$\cdot S_s = \alpha S_w \quad (1)$$

S_w:自重による応力[MPa] S_s:地震による応力[MPa]

α :水平方向震度

また、崩壊制限に「原子力発電所耐震設計技術指針 重要度分類・許容応力編 (JEAG 4601・補-1984)」のクラス3配管の供用状態D_sの場合の一次応力制限を用いることとすると、地震評価としては(2)式で表すことができる。

$$\cdot S = S_p + S_w + S_s = S_p + S_w + \alpha S_w = S_p + (1 + \alpha) S_w \leq 0.9 S_u \quad (2)$$

S_p:内圧による応力[MPa]

S_w:自重による応力[MPa]

S_s:地震による応力[MPa]

S:内圧、自重、地震による応力[MPa]

α :水平方向震度

従って、上記(2)式を満足するように、配管サポート配置を設定することにより、配管の崩壊は抑制できる。

(iii) 評価結果

両端単純支持はりで自重による応力 S_w=40[MPa]の配管サポート配置を仮定する。

配管設置フロアの水平方向震度を前述の0.36G、内圧による応力 S_p=10[MPa]、自重による応力 S_w=40[MPa]、許容応力をSUS316LTP[66°C]の0.9S_u=413[MPa]とし、(2)式に代入すると以下となる。

$$\cdot S = S_p + (1 + \alpha) S_w = 10 + (1 + 0.36) \times 40 = 64.4 \text{ [MPa]} \leq 0.9 S_u = 413 \text{ [MPa]} \quad (3)$$

また、継手がある場合には、応力係数も存在する。例えば応力係数を3とし、(3)式の自重による応力 S_w に3を乗じ、 $S_w=120[\text{MPa}]$ とすると以下となる。

$$\cdot S = Sp + (1 + \alpha) S_w \times 3 = 10 + (1 + 0.36) \times 120 = 173.2 [\text{MPa}] \leq 0.9 S_u = 413 [\text{MPa}] \quad (4)$$

以上のことから、両端単純支持はりで自重による応力 S_w を40[MPa]程度の配管サポート配置とした場合、発生応力は許容応力に対して十分な裕度を有する結果となった。

b. 配管（2～4号機鋼管）

鋼管は、一次系からの分岐の短い部分に使用されており、その前後はフレキシビリティを有した耐圧ホースと接続されていることから、地震による有意な応力は発生しないが、簡易的な手法を用いて地震による応力を試算した（別紙（7）参照）。

c. 配管（1号機フレキシブルチューブ）

フレキシブルチューブは、フレキシビリティを有しており、地震変位による有意な応力は発生しない。

d. 配管（1～4号機耐圧ホース）

耐圧ホースは、フレキシビリティを有しており、地震変位による有意な応力は発生しない。

3.3.2 放射能除去装置※詳細は別冊5「汚染水処理設備等に係る補足説明」参照

（1）構造強度

a. 放射能除去装置

設計・建設規格におけるクラス3機器の要求を満足するものではないが、漏えい試験等を行い、有意な変形や漏えい、運転状態に異常がないことを確認する。

また、吸着塔の円筒形容器については、設計・建設規格に準拠し、板厚評価を実施した。評価の結果、内圧に耐えられることを確認した（表-4）。

$$t = \frac{PDi}{2S\eta - 1.2P}$$

t : 脇の計算上必要な厚さ
 Di : 脇の内径
 P : 最高使用圧力 [MPa]
 S : 最高使用温度における
 材料の許容引張応力 [MPa]
 η : 長手継手の効率 (0.70)

ただし、t の値は炭素鋼、低合金鋼の場合は $t = 3$ [mm] 以上、その他の金属の場合は $t = 1.5$ [mm] 以上とする。

表－4 放射能除去装置構造強度結果

機器名称	評価部位	必要肉厚 [mm]	実厚 [mm]
放射能除去装置 吸着塔	板厚	6.4	10.0
		6.7	10.0

b. 配管

(i) 配管（鋼製）

設計・建設規格におけるクラス 3 機器の要求を満足するものではないが、漏えい試験等を行い、有意な変形や漏えい、運転状態に異常がないことにより、必要な構造強度を有していることを確認する。

また、配管の主要仕様から設計・建設規格に基づき板厚評価を実施した。評価の結果、最高使用圧力に耐えられることを確認した（表－5）。

$$t = \frac{PDo}{2S\eta + 0.8P}$$

t : 管の計算上必要な厚さ
 D_o : 管の外径
 P : 最高使用圧力 [MPa]
 S : 最高使用温度における
 材料の許容引張応力 [MPa]
 η : 長手継手の効率 (1.00)

表－5 配管構造強度評価結果

評価機器	口径	Sch.	材質	最高使用圧力(MPa)	最高使用温度(°C)	必要肉厚(mm)	肉厚(mm)
配管①	50A	40	STPG370	0.98	40	0.32	3.9
配管②	50A	40	SUS316L	0.98	40	0.27	3.9

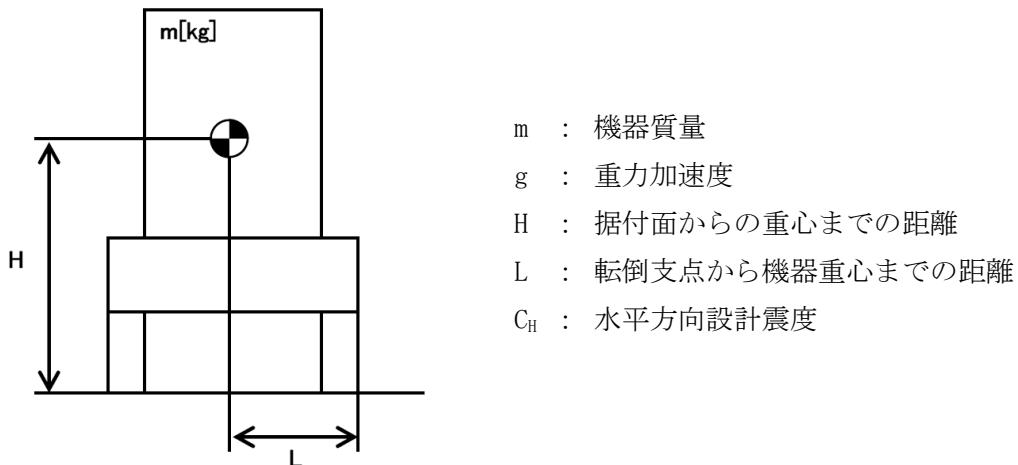
(ii) 配管（耐圧ホース）

設計・建設規格に記載がない機器であるが、系統の温度・圧力を考慮して仕様を選定し、通水等により漏えい等がないことを確認し信頼性を確保する。

(2) 耐震性

a. 放射能除去装置（吸着塔、トレーラー）の転倒評価

放射能除去装置、及びそれを搭載しているトレーラーについて、地震による転倒モーメントと自重による安定モーメントを算出し、それらを比較することで転倒評価を行った。評価の結果、地震による転倒モーメントは自重による安定モーメントより小さいことから、転倒しないことを確認した（表－6）。



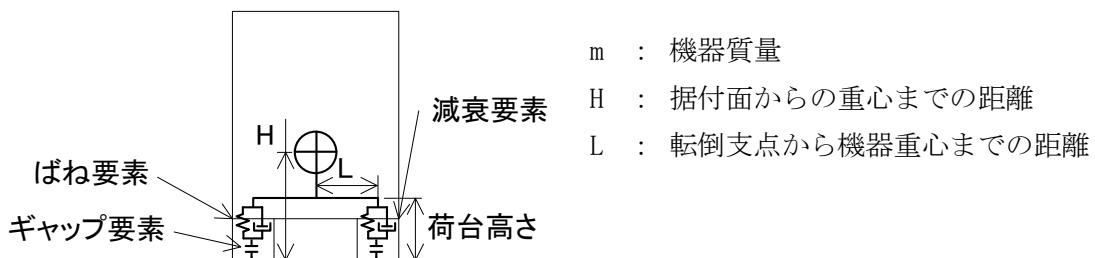
$$\text{地震による転倒モーメント} : M_1 [N \cdot m] = m \times g \times C_H \times H$$

$$\text{自重による安定モーメント} : M_2 [N \cdot m] = m \times g \times L$$

表－6 放射能除去装置耐震評価結果

機器名称	評価部位	評価項目	水平震度	算出値	許容値	単位
放射能除去装置 (吸着塔、トレーラー)	本体	転倒	0.36	251	624	kN·m

なお、放射能除去装置の時刻歴解析による耐震性確認について、過去に電源車（放射能除去装置と同様に車両上に機器を設置）で実施した評価と比較した。電源車の解析モデルは、コンテナと車両を一体し、評価は、ばね要素、減衰要素およびギャップ要素を地表面と荷台高さとの間に配置している。実車両を模擬し、本車両転倒解析モデルを構築する場合、転倒評価に用いる重心位置最大応答角は、重心位置と荷台を結ぶ剛体要素の角度差より求まることから、荷台高さを回転中心とした。



電源車の耐震評価結果と放射能除去装置形状比較は以下のとおり。

表－7 電源車の耐震評価結果

機器名称	評価部位	評価項目	水平震度	重心位置 最大応答 回転角 (deg)	最大安定 傾斜角 (deg)	裕度
電源車	本体	転倒	1.00	11.0	30	2.72

- ・電源車の転倒に対する裕度は充分にある

表－8 放射能除去装置（吸着塔、トレーラー）と電源車の形状比較

機器名称	H (m)	L (m)	H/L
放射能除去装置	1.630	1.465	1.113
電源車	1.181	0.923	1.280

m : 機器質量
 H : 据付面からの重心までの距離
 L : 転倒支点から機器重心までの距離

- ・放射能除去装置と電源車の形状は、放射能除去装置の方が安定している。

また、電源車の耐震性評価においては支配的な基準地震動を選定しており、その水平方向の最大応答加速度（重心位置）は約 800gal である。これに対して、福島第一原子力発電所の水平方向の最大応答加速度（T.P. 8.5m[※]）は約 500gal と小さい。

以上のことから、過去に実施した電源車の転倒評価には充分な裕度があること、形状は

放射能除去装置の方が安定していること、水平方向の加速度は電源車評価時に比べ小さいことから、放射能除去装置の耐震性は十分に確保されているものと考えられる。

※添付資料12に記載の標高は、震災後の地盤沈下量(-709mm)とO.P.からT.P.への読替値(-727mm)を用いて、下式に基づき換算している。

<換算式> T.P.=O.P.-1,436mm

3.3.3 塩分除去装置

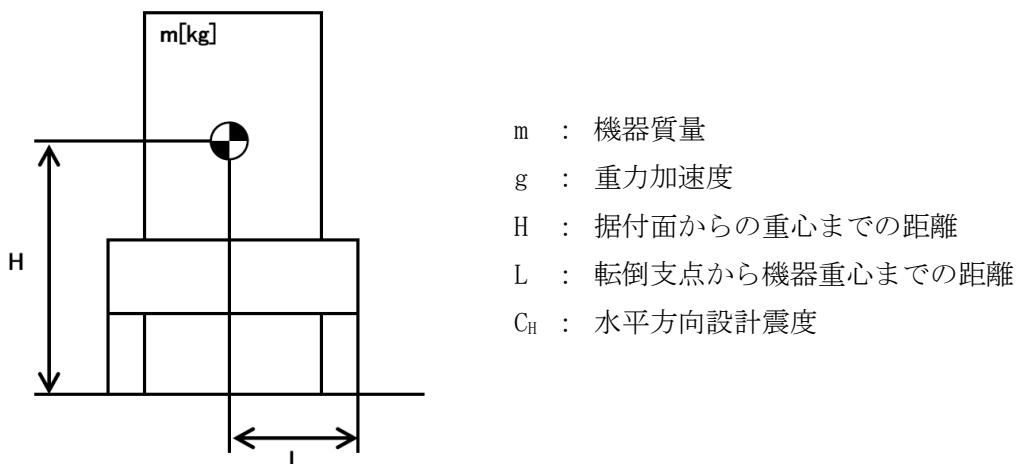
(1) 構造強度

漏えい試験等を行い、有意な変形や漏えい、運転状態に異常がないことを確認した。

従って、必要な構造強度を有すると評価した。

(2) 耐震性

塩分除去装置及びそれを搭載している車両について、地震による転倒モーメントと自重による安定モーメントを算出し、それらを比較することで転倒評価を行った。



$$\text{地震による転倒モーメント} : M_1 [\text{N} \cdot \text{m}] = m \times g \times C_H \times H$$

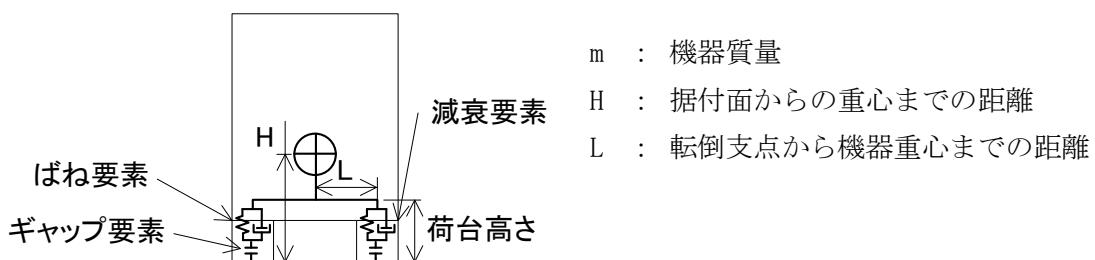
$$\text{自重による安定モーメント} : M_2 [\text{N} \cdot \text{m}] = m \times g \times L$$

表-9 塩分除去装置耐震評価結果

機器名称	評価部位	評価項目	水平震度	算出値	許容値	単位
RO 膜装置	本体	転倒	0.36	62	199	kN·m
イオン交換装置	本体	転倒	0.36	35	124	kN·m

なお、塩分除去装置の時刻歴解析による耐震性確認について、過去に電源車（塩分除去装置と同様に車両上に機器を設置）で実施した評価と比較した。

電源車の解析モデルは、コンテナと車両を一体し、評価は、ばね要素、減衰要素およびギャップ要素を地表面と荷台高さとの間に配置している。実車両を模擬し、本車両転倒解析モデルを構築する場合、転倒評価に用いる重心位置最大応答角は、重心位置と荷台を結ぶ剛体要素の角度差より求まることから、荷台高さを回転中心とした。



電源車の耐震評価結果と塩分除去装置形状比較は以下のとおり。

表－10 電源車の耐震評価結果

機器名称	評価部位	評価項目	水平震度	重心位置 最大応答 回転角 (deg)	最大安定 傾斜角 (deg)	裕度
電源車	本体	転倒	1.00	11.0	30	2.72

・電源車の転倒に対する裕度は充分にある

表－11 塩分除去装置と電源車の形状比較

機器名称	H (m)	L (m)	H/L
RO 膜装置	1.025	1.185	0.865
イオン交換装置	0.906	1.175	0.772
電源車	1.181	0.923	1.280

m : 機器質量
 H : 据付面からの重心までの距離
 L : 転倒支点から機器重心までの距離

・塩分除去装置と電源車の形状は、塩分除去装置の方が安定している。

また、電源車の耐震性評価においては支配的な基準地震動を選定しており、その水平方向の最大応答加速度（重心位置）は約 800gal である。これに対して、福島第一原子力発電所の水平方向の最大応答加速度（T.P. 8.5m[※]）は約 500gal と小

さい。

以上のことから、過去に実施した電源車の転倒評価には充分な裕度があること、形状は塩分除去装置の方が安定していること、水平方向の加速度は電源車評価時に比べ小さいことから、塩分除去装置の耐震性は十分に確保されている。

※本標高は、震災後の地盤沈下量 (-709mm) と O.P. から T.P. への換算値 (-727mm) を用いて、下式に基づき換算している。

<換算式> T.P. = 旧 O.P. - 1,436

4. 净化装置の具体的な安全確保策

净化装置は、使用済燃料プール水を扱うため、漏えい防止対策、放射線遮へい、環境条件対策について具体的に安全確保策を以下の通り定め、実施する。

4.1 放射性物質漏えい防止等に対する考慮

(1) 漏えい発生防止

- a . 漏えいの発生を防止するため、機器等には適切な材料を使用するとともに、モバイル式処理装置（放射能除去装置、塩分除去装置）との接続部は、耐圧ホース（二重管構造）とする。ここで、耐圧ホースの継手部については、固縛すること等により、継手が外れない処置を実施する。
- b . 放射能除去装置吸着塔の容器は、腐食による漏えい発生を防止するために、耐腐食性、耐応力腐食割れ性を有する SUS316L 材の使用を基本とする。
- c . モバイル式処理装置（放射能除去装置、塩分除去装置）を移設する場合には設備との取り合い箇所における閉止処置（隔離弁の閉止、フランジ開口部の養生等）を実施し、系統のバウンダリとして適切に管理する。また、必要に応じて装置のフラッシングや内部の水抜きを実施する。なお、フラッシング及び水抜きにより発生する排水は各号機の建屋地下へ排出する。
- d . モバイル式処理装置（放射能除去装置）をトレーナー側から移設する場合には、装置内の残水の放射性物質濃度を 1 号機使用済燃料プール水以下に抑え、移設後に系統水濃度を上昇させないようにする。

(2) 漏えい検知・漏えい拡大防止

- a . 耐圧ホースについては、二重管構造とし、継手部については、固縛すること等により、継手が外れない処置を実施する。
- b . 万一の漏えいを考慮し、車両内に堰を設置するとともに、堰内に設置した漏えい検知器により漏えいの有無を監視する。また、漏えいを検知した場合にはモバイル式処理装置（放射能除去装置、塩分除去装置）の出入口自動隔離弁を閉じ、装置の運転を停止する。
- c . 漏えい検知の警報は免震重要棟に表示させることで、異常を確実に運転員に伝え、適切な措置をとれるようにする。
- d . 净化ライン（鋼管、フレキシブルチューブ）からの漏えいについては、スキマ・サージ・タンクの水位により監視が可能であり、万一、漏えいが発生した際には、建屋内のファンネル等を通じて建屋地下へ排出される。
- e . 装置運転中は、巡回点検等により漏えい等の有無を確認する。
- f . モバイル式処理装置（放射能除去装置、塩分除去装置）は、運転開始までに漏えい確認等を実施し、施工不良、装置の初期欠陥等による大規模な漏えいの発生を防

止することから、運転開始以降に想定される漏えい事象としては、配管フランジ部等からの僅かなじみが考えられる。なお、装置内部に内包する使用済燃料プール水が漏えいした場合でも堰内に収まることから、堰外へ漏えいすることはない。

- g. 放射能除去装置内部に内包する使用済燃料プール水と堰容量
- ・吸着塔ユニットが内包する使用済燃料プール水：約 0.7m^3 、吸着塔ユニット堰容積：約 1.0m^3
 - ・弁ユニットが内包する使用済燃料プール水：約 0.1m^3 、弁ユニット堰容積：約 0.7m^3

表－12 放射能除去装置 漏えい拡大防止 堰仕様（設計値）

対象設備		縦幅(m)	横幅(m)	高さ(m)	容積(m^3)	備考
放射能除去装置	吸着塔ユニット	3.25	2.04	0.19	0.996	※
	弁ユニット	3.82	1.24	0.14	0.663	

※ 吸着塔ユニット容積から吸着塔体積を差し引いた容積

- h. 塩分除去装置の堰は、装置の隔壁弁の内側に設置された機器及び配管内の保有水が漏えいした場合、堰内の最大容器容量の全量を受け入れられるものとする（表－13）。

表－13 塩分除去装置 漏えい拡大防止 堰仕様（設計値）

対象設備		堰容積(m^3)	保有水量(m^3) (最大)
RO 膜装置	バッファタンク、処理水受けタンク用	3.6	3.0
	濃縮水タンク用	9.0	8.0
イオン交換装置		1.6	0.9

（3）放射線遮へい・被ばく低減に対する考慮

- a. 運転中のモバイル式処理装置の周りには柵や注意喚起の表示を設置し、不用意に人が近づかないようにする。また、運転中の浄化ラインの周りには近接防止の表示を設置し、不用意に人が近づかないようにする。
- b. 放射線業務従事者が接近する必要がある箇所は、鋼製の容器や鉛毛マット等で遮へいする。
- c. 運転パラメータを監視し、フィルタ類を早めに交換することにより、作業時の被ばく低減を図る。

(4) 崩壊熱除去

- a. 放射能除去装置吸着塔吸着材に吸着した放射性物質の崩壊熱は、処理水を通水することにより除熱する。なお、通水がない状態でも崩壊熱による温度上昇は1時間当たり1°C未満である。

なお、吸着塔内部の温度は、最も高温となる水を抜いた状態であっても、ベント弁を開放して貯蔵することで、放熱と排熱が釣り合うため、吸着材及び構造材料に影響しない範囲で収束する。

(5) 可燃性ガスの滞留防止

a. 放射能除去装置

(i) 放射能除去装置の吸着塔内で水の放射線分解により発生する可能性のある可燃性ガスは、通水時は処理水とともに排出される。通水停止以降も再度その吸着塔により処理を行う場合には、可燃性ガスが滞留する可能性があるため、吸着塔のベント弁を手動で開操作して通気により排出する。なお、水の放射線分解により発生する可燃性ガスはわずかであり、ベント弁を開操作するまでに時間的余裕があることから、手動で実施する。

(ii) 放射能除去装置にて発生する使用済みの吸着塔は、可燃性ガスの発生抑制のため、使用済セシウム吸着塔仮保管施設等において内部の水抜きを実施する。なお、吸着塔の内部水は、滞留水を貯留している高温焼却炉建屋の地下階等に排出する。

なお、放射能除去装置の吸着塔を収納する鋼製の箱は通気性を有しており、可燃性ガスが内部に滞留することはない。また、吸着塔の保管時は、水抜きを実施することで可燃性ガスの発生を抑制するとともに、ベント弁を開操作するため可燃性ガスが内部に滞留することはない。なお、保守的な評価として、ベント弁を閉じた状態での吸着塔内部における可燃性ガスの濃度を計算した場合においても、濃度が可燃限界以下であることを確認した（別紙（3）参照）。

b. 淨化ライン、塩分除去装置

塩分除去装置の運転中に水の放射線分解により発生する可能性のある可燃性ガスは、通水時は処理水とともに排出される。運転後は系統内の水抜きを実施することから、有意な量の可燃性ガスが発生することはない。また、塩分除去装置の廃棄物の保管時は、水抜きを実施することで可燃性ガスの発生を抑制する。なお、保守的な評価として、使用済燃料プール水中の放射性物質を全て捕捉したと仮定して廃棄物容器内部における可燃性ガスの濃度を計算した場合においても、濃度が可燃限界以下であることを確認した（別紙（3）参照）。

(6) 吸着塔交換作業時の考慮

- a. 吸着塔の交換時には、使用済み吸着塔はトレーラーに車載された状態で輸送され、使用済みセシウム吸着塔仮保管施設等にクレーンにて搬入される。吸着塔は鋼製であり、衝撃の緩和効果が期待できる遮へい容器と一体で搬入・貯蔵されるため、万一の落下時等にも損傷し難い構造となっているが、落下等の発生防止の観点で、クレーン操作は経験を積んだ操作者が行うこととする。
- b. 使用済み吸着塔は、運搬時に落下することを防止するため、レバーブロック等によりトレーラーに固定する。
なお、運搬にあたっては、先導車等と共に低速で走行することで安全性を確保する。

(7) 敷地境界における実効線量

モバイル式処理装置（放射能除去装置）の吸着塔が敷地境界における実効線量に対して与える影響は、約0.0001mSv/年未満※であり、線量評価上有意な値ではない。

※吸着塔表面線量を運用上の最大値(1mSv/h)とし、本設備に最も近い評価済みの放射性廃棄物一時保管エリア0と表面線量率および表面積を比較することにより、最短距離となる敷地境界評価点及び敷地境界で最大となる評価点への影響を確認した結果。なお、本設備は常時設置するものではないが、常時設置したと仮定。

4.2 環境条件対策

(1) 腐食

塩化物イオンによるステンレス鋼の局部腐食については、使用済燃料プール水の水温は年間を通して40°C以下で、なおかつ塩化物イオン濃度は100ppm以下で管理しており、添付資料-6 図1に示す“腐食発生可能性なし”の領域にあることから、腐食が発生する可能性は極めて低い。また、放射能除去装置吸着塔及び一部の鋼管については、SUS304よりも耐腐食、耐応力腐食割れに優れるSUS316材、SUS316L材を用いている。

なお、ステンレス鋼以外に一部炭素鋼を使用しているが、炭素鋼の腐食は一般的にステンレス鋼のような局部腐食ではなく全面腐食が想定され、全面腐食の進展速度は局部腐食と比較して小さく、なおかつ浄化装置の運転期間も短期間であることから、影響は極めて低い。

(2) 熱による劣化

使用済燃料プール水の温度は、ほぼ常温のため、金属材料の劣化の懸念はない。

(3) 凍結

使用済燃料プール水を浄化している過程では、水が流れているため凍結の恐れはない。

い。浄化を停止した場合、屋外に敷設されている耐圧ホース等は、凍結による破損が懸念されることから、装置停止中は必要に応じてホース内の水抜きを実施する。また、塩分除去装置内に投光器設置及び配管保温を取付けることにより、凍結防止を図る。

(4) 耐放射線性

耐圧ホースの構造部材であるポリ塩化ビニルの放射線照射による影響は、 $10^5 \sim 10^6$ Gy の集積線量において、破断時の伸びの減少等が確認されている。耐圧ホースの照射線量率を 1Gy/h と仮定すると、集積線量が 10^5 Gy に到達する時間は 10^5 時間（11.4 年）と評価される。そのため、耐圧ホースは数年程度の使用では放射線照射の影響により大きく劣化することはない。

(5) 長期停止中の措置

モバイル式処理装置（放射能除去装置、塩分除去装置）を長期停止する場合は、必要に応じて装置のフラッシングや内部の水抜きを実施し、腐食及び凍結を防止する。なお、フラッシング及び水抜きにより発生する排水は各号機の建屋地下へ排出する。

(6) 使用済み吸着塔長期保管時の考慮

前述の通り、吸着塔は耐腐食性を有する材料選定※、漏えい防止措置（水抜き状態での保管）、安全評価（崩壊熱・可燃性ガス・遮へいに係わる解析評価）等により、長期保管を考慮した設計としている。また、以下の環境条件については、長期保管に影響しないことを確認している。

なお、新たな知見が確認された場合には、点検等の必要性について検討する。

※吸着塔は、耐腐食性を有する材料（SUS316L）であるが、腐食リスク低減という観点で、吸着塔の内部水をろ過水で置換し、水抜きした状態で貯蔵する。

a. 熱による劣化

吸着塔は SUS316L 材を用いており、温度評価の結果を踏まえると、熱による影響は考えにくい。

b. 凍結

長期保管中は、水抜きされた状態で保管されることから、凍結に対する配慮は不要ない。

c. 生物汚染

長期保管中は、水抜きされた状態で保管されることから、生物汚染に対する配慮は不要ない。

d. 耐放射線性

吸着塔は、SUS316L材を用いており、樹脂系のような放射線による劣化は考えにくい。

e. 紫外線

吸着塔はSUS316L材を用いており、樹脂系のような紫外線劣化は考えにくい。

4.3 吸着塔の温度評価

4.3.1 評価概要

使用済燃料プール水の処理に伴い、放射能除去装置から使用済吸着塔が発生する。これらは、水抜き後に使用済セシウム吸着塔仮保管施設、及び使用済セシウム吸着塔一時保管施設に一時的に貯蔵するが、高濃度の放射性物質を内包していることから崩壊熱による温度上昇を評価し、その吸着塔の機能への影響について確認を行う。

4.3.2 評価方法

一次元の定常温度評価により、使用済セシウム吸着塔一時保管施設で貯蔵する際の吸着塔中心温度及び遮へい体の最高温度について評価を行う。

なお、発熱量は、表面線量率の上限である約1mSv/hにおけるセシウム吸着量（約 1.3×10^{15} Bq/塔）に相当する約 2.3×10^2 Wとし、吸着塔の遮へい容器（側面）板厚は、6mm（公称値）、遮へい材（鉛）側面厚さ130mm（公称値）とする。

4.3.3 評価結果

使用済セシウム吸着塔一時保管施設において、ボックスカルバートにより保温された場合の吸着塔の温度は、外気温度を40°Cとすると、塔あたりの発熱量が約 2.3×10^2 Wの場合、吸着塔中心温度は約160°C、遮へい体の最高温度は約65°Cと評価された。

そのため、吸着塔内の発熱はゼオライト等の健全性（セシウム吸着材は200°C程度まで安定）や鉄の遮へい性能に影響を与えるものではない。

なお、吸着塔は、溶接構造のため、吸着塔の構造材料(SUS316L)を除き、崩壊熱による温度上昇の影響を受ける部位はない。

別紙

- (1) モバイル式処理装置配置図
- (2) モバイル式処理装置切り離し状態図
- (3) 廃棄物保管時の可燃性ガス発生量について
- (4) 使用済燃料プール浄化装置に係る申請範囲
- (5) 使用済燃料プール浄化装置に係る確認事項
- (6) 使用済燃料プール冷却系系統概略図（モバイル式処理装置運転中）
- (7) 2～4号機浄化ライン鋼管（ヘッダ部）について

以上

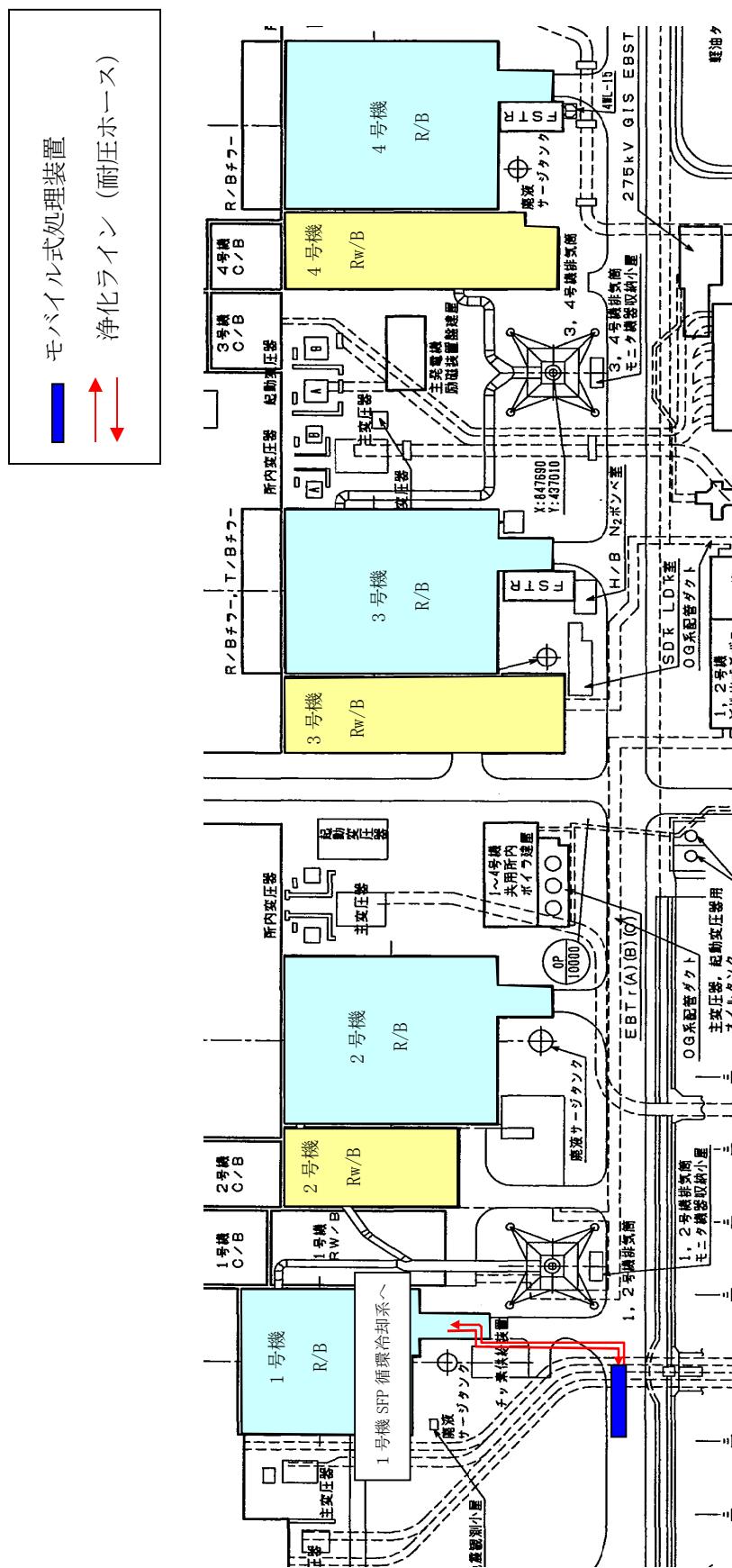


図1 モバイル式処理装置（放射能除去装置）配置図

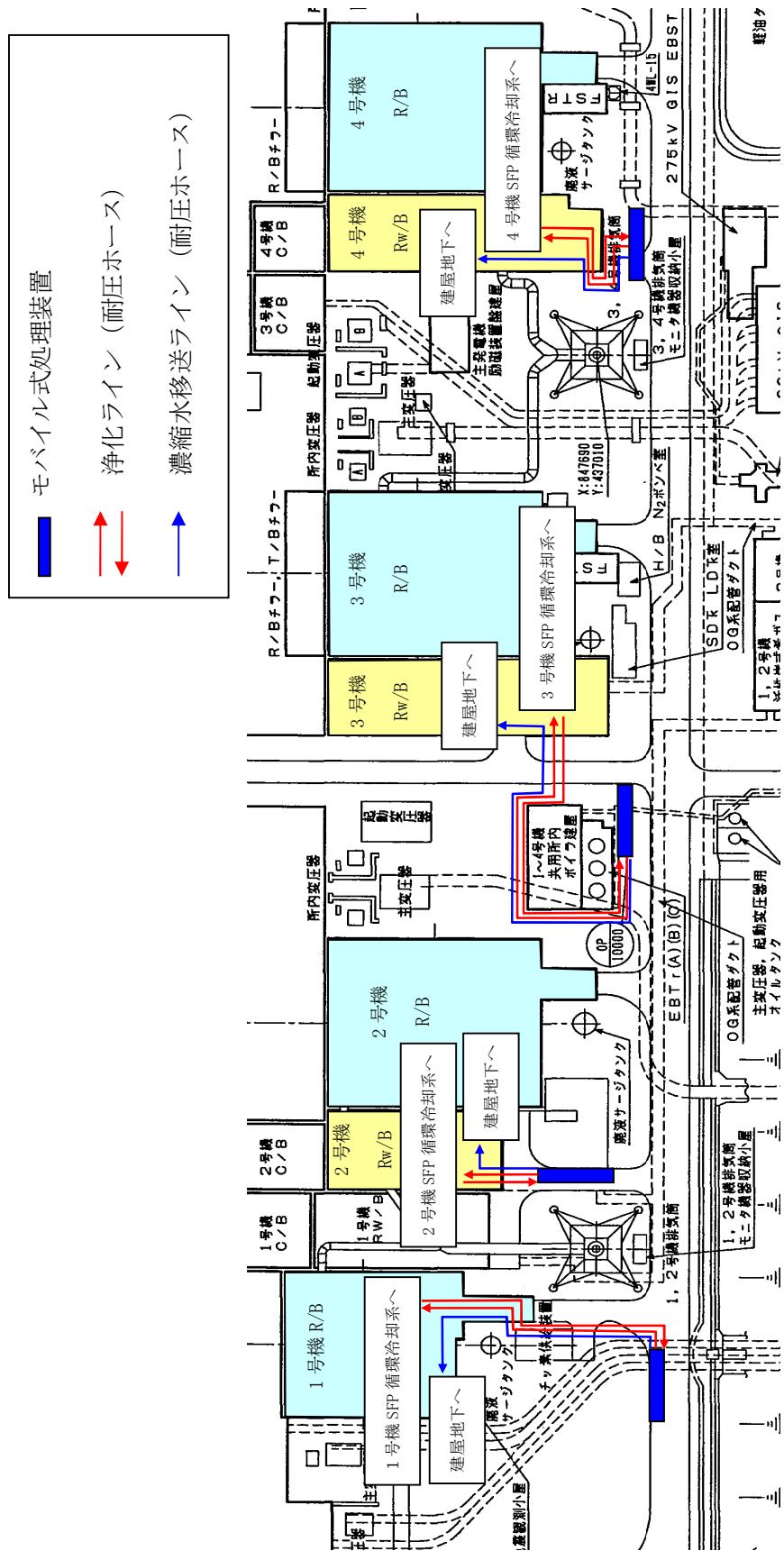
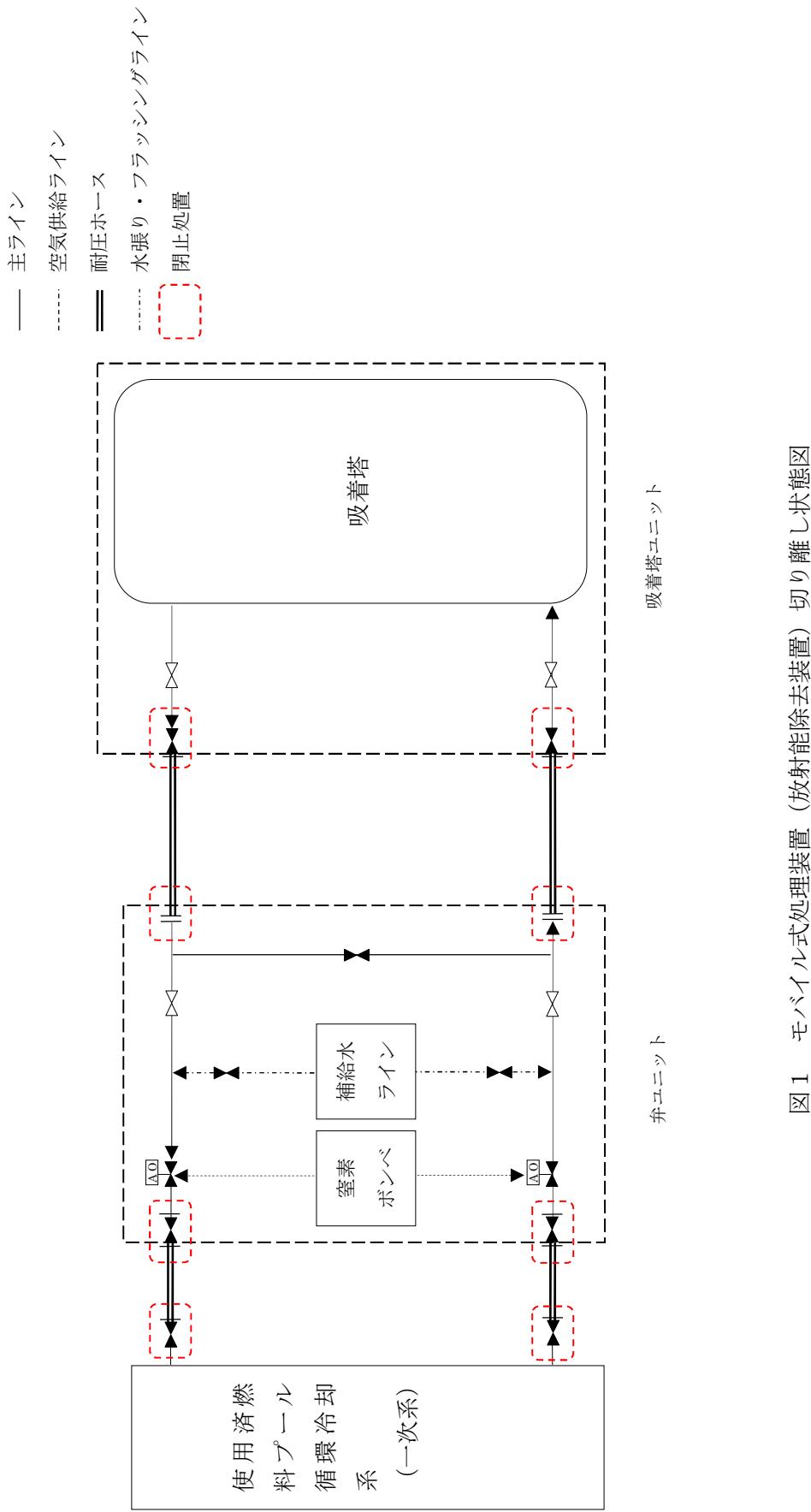


図2 モバイル式処理装置（塩分除去装置）配置図



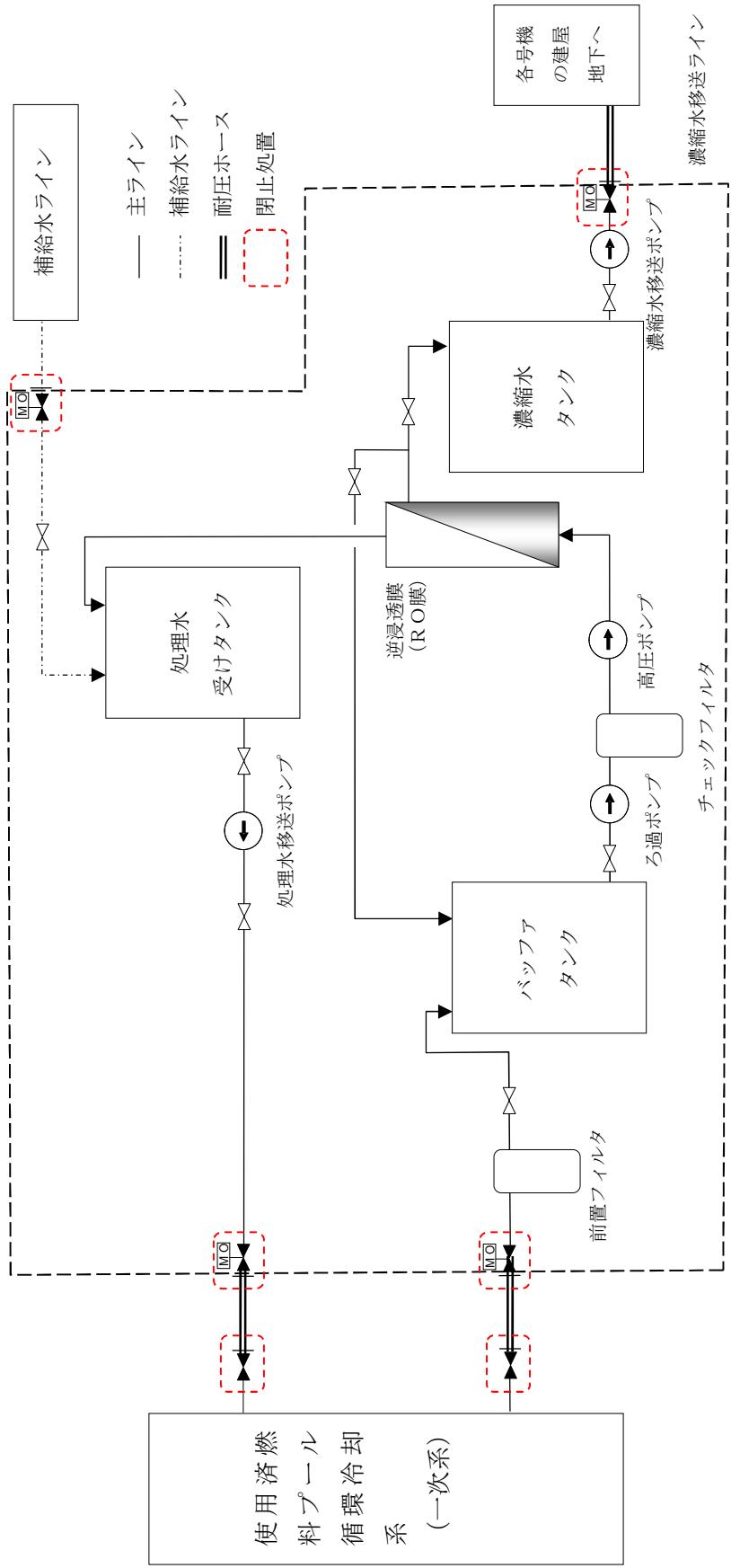


図2 モバイル式処理装置（塩分除去装置（RO膜装置））

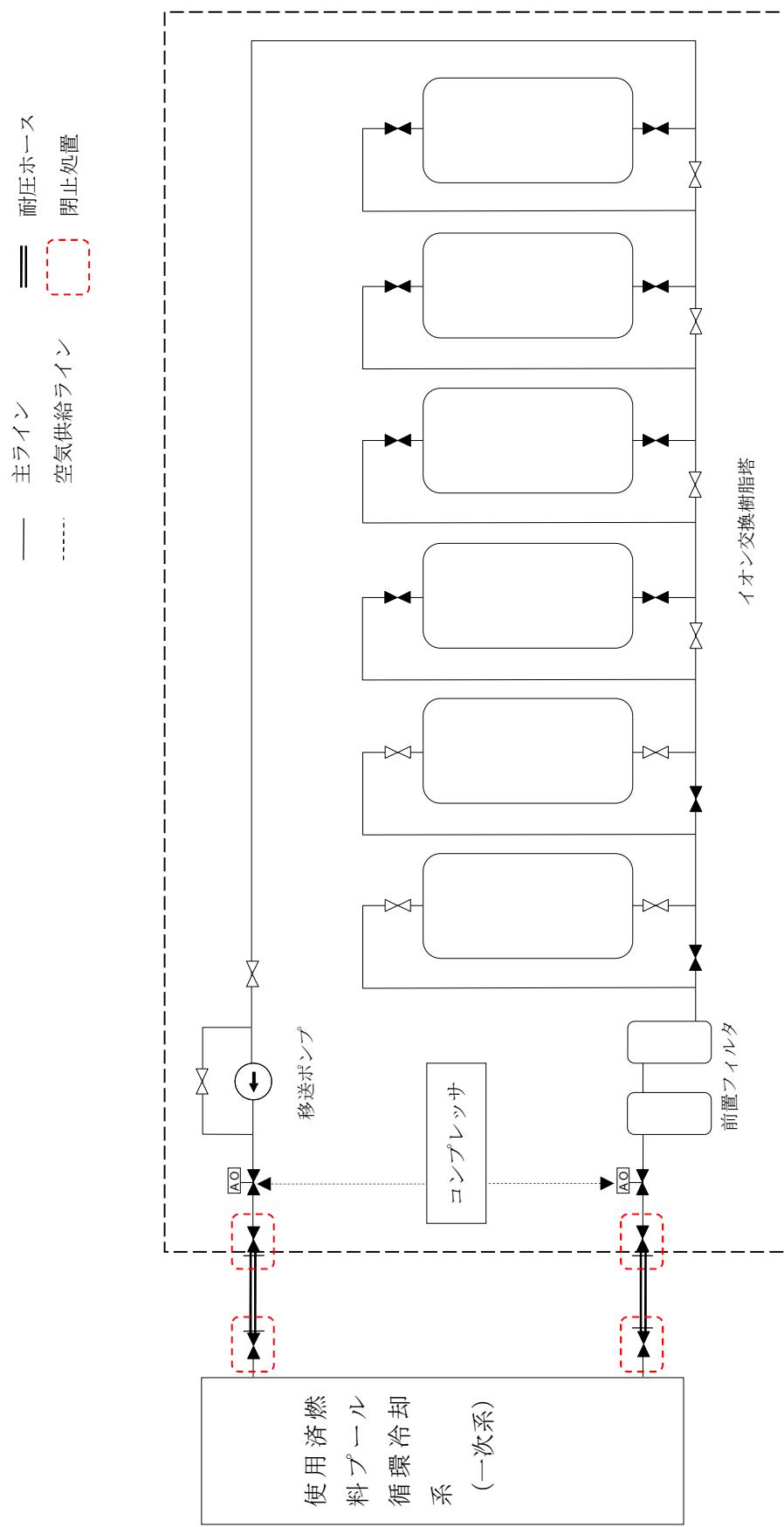


図3 モバイル式処理装置（塩分除去装置（イオン交換装置）切り離し状態図

廃棄物保管時の可燃性ガス発生量について

（1）放射能除去装置

吸着塔の保管時は、水抜きを実施することで可燃性ガスを抑制し、また、ベント弁を開操作するため可燃性ガスが内部に滞留することはないが、ここでは、ベント弁を閉じた状態において、吸着塔内部における可燃性ガスの発生量を評価する。

【評価条件】

- ・放射能量 (Bq) : 1.3×10^{15} (吸着塔の最大吸着量)
- ・吸着塔内は満水状態と仮定 (実際は水抜き後に保管)
- ・吸着塔のベント弁は『閉』と仮定 (実際の保管時には開運用)
- ・放射線分解により水素濃度が平衡に達するときの水素濃度を評価
- ・評価式 (反応式) は以下の通り

$$\frac{dCl}{dt} = \frac{GIP}{N} + \sum_{ij} k_{ij} C_i C_j$$

C_i : i成分の濃度
 G_i : i成分のG値
 P : 吸收線量率
 N : アボガドロ数
 K_{ij} : 成分iと成分jの反応速度定数
 C_i : i成分の濃度
 C_j : j成分の濃度

【評価結果】

容器内の水素濃度は評価上約 2%となり、可燃限界 (4Vol%) 以下であることを確認。

（2）塩分除去装置

塩分除去装置は、使用済燃料プール水中の塩化物イオンを除去することが目的の設備であり、廃棄物には多くの放射性物質は含まれていないこと、保管時は水抜きを実施することから、有意な可燃性ガスは発生しないが、ここでは、使用済燃料プール水中の放射性物質を全て捕捉したと仮定し、可燃性ガスの発生量を評価する。

【評価条件】

- ・Cs 濃度 (Bq/cc) : Cs-134 1.0×10^2 , Cs-137 1.0×10^2
- ・使用済燃料プール体積 (m³) : 1500
- ・Cs 全量を吸着する (実際には Cs を選択的に吸着処理するものではない)
- ・廃樹脂はドラム缶 60 本発生 (実績ベース)
- ・ドラム缶内は満水状態と仮定 (実際は水抜き後に保管)

- ・30年保管中の崩壊エネルギーが全て水の放射能分解に寄与すると仮定し、水素発生量を評価。

【評価結果】

容器内の水素濃度は評価上約0.2%となり、可燃限界(4Vol%)以下であることを確認。

以上

使用済燃料プール浄化装置に係る申請範囲

今回（運総発官26第242号及び運総発官26第796号）の申請範囲は、福島第一原子力発電所第1～4号機の次の部分であります。

表-1 申請範囲（1／2）

申請範囲	備考
2.3 使用済燃料プール設備 2.3.1 基本設計 2.3.1.5 主要な機器 (2) 使用済燃料プール冷却系 b. 使用済燃料プール循環冷却系 (v) 凈化装置	・1号機浄化ラインの新設による記載変更 ・モバイル式処理装置の設置実績反映 ^{注)} による記載変更
2.3.2 基本仕様 2.3.2.1 1号機使用済燃料プール冷却系の主要仕様 (11) モバイル式処理装置（放射能除去装置）※1 (12) モバイル式処理装置（放射能除去装置）吸着塔※1	設置実績反映（2.5汚染水処理設備等「(55)モバイル式処理装置」参照）
(13) モバイル式処理装置（塩分除去装置（RO膜装置））※2 (14) モバイル式処理装置（塩分除去装置（イオン交換装置））※2	設置実績反映
表2.3-1 主要配管のうち、一次系主要配管（既設）からモバイル式処理装置入口、出口まで（鋼管、フレキシブルチューブ、耐圧ホース）	新設（一部は設置実績反映）
表2.3-1 主要配管のうち、モバイル式処理装置（塩分除去装置（RO膜装置））濃縮水タンク出口から1号機原子炉建屋地下排水口まで（耐圧ホース）	新設
表2.3-1 主要配管のうち、モバイル式処理装置（放射能除去装置）内配管	設置実績反映
表2.3-1 主要配管のうち、モバイル式処理装置（塩分除去装置（RO膜装置））内配管※2	設置実績反映
表2.3-1 主要配管のうち、モバイル式処理装置（塩分除去装置（イオン交換装置））内配管※2	設置実績反映
2.3.2.2 2号機使用済燃料プール冷却系の主要仕様 表2.3-2 主要配管のうち、一次系主要配管（既設）からモバイル式処理装置入口、出口まで（鋼管、耐圧ホース）	設置実績反映
表2.3-2 主要配管のうち、モバイル式処理装置（塩分除去装置（RO膜装置））濃縮水タンク出口から2号機廃棄物処理建屋地下排水口まで（耐圧ホース）	新設
2.3.2.3 3号機使用済燃料プール冷却系の主要仕様 表2.3-3 主要配管のうち、一次系主要配管（既設）からモバイル式処理装置入口、出口まで（鋼管、耐圧ホース）	設置実績反映
表2.3-3 主要配管のうち、モバイル式処理装置（塩分除去装置（RO膜装置））濃縮水タンク出口から3号機廃棄物処理建屋地下排水口まで（耐圧ホース）	設置実績反映

注) “設置実績反映”とは、今回の申請以前に福島第一原子力発電所に設置し使用実績がある設備について、記載の適正化の観点から実施計画へ反映したもの。

※1 2.3 使用済燃料プール設備と2.5 汚染水処理設備等にて共用

※2 1～4号機共通

表－1 申請範囲（2／2）

申請範囲	備考
2.3.2.4 4号機使用済燃料プール冷却系の主要仕様 表2.3-4 主要配管のうち、一次系主要配管（既設）からモバイル式処理装置入口、出口まで（鋼管、耐圧ホース）	設置実績反映
表2.3-4 主要配管のうち、モバイル式処理装置（塩分除去装置（RO膜装置））濃縮水タンク出口から4号機廃棄物処理建屋地下排水口まで（耐圧ホース）	設置実績反映
2.5 汚染水処理設備等 2.5.1 基本設計 2.5.1.5 主要な機器 2.5.1.5.1 汚染水処理設備、貯留設備（タンク等）及び関連設備（移送配管、移送ポンプ等） (10) モバイル式処理装置	（既認可設備） ・共用に関する記載の追記 ・具体的な安全確保策の記載の充実（移設の際の閉止処置等を追記）
2.5.2 基本仕様 2.5.2.1 主要仕様 2.5.2.1.1 汚染水処理設備、貯留設備（タンク等）及び関連設備（移送配管、移送ポンプ等） (55) モバイル式処理装置※2 (56) モバイル式処理装置 吸着塔※2	（既認可設備） ・共用に関する記載の追記 ・具体的な安全確保策の記載の充実（移設の際の閉止処置等を追記）

注) “設置実績反映”とは、今回の申請以前に福島第一原子力発電所に設置し使用実績がある設備について、記載の適正化の観点から実施計画へ反映したもの。

<凡例>
■ : 新設, ■ : 設置実績反映

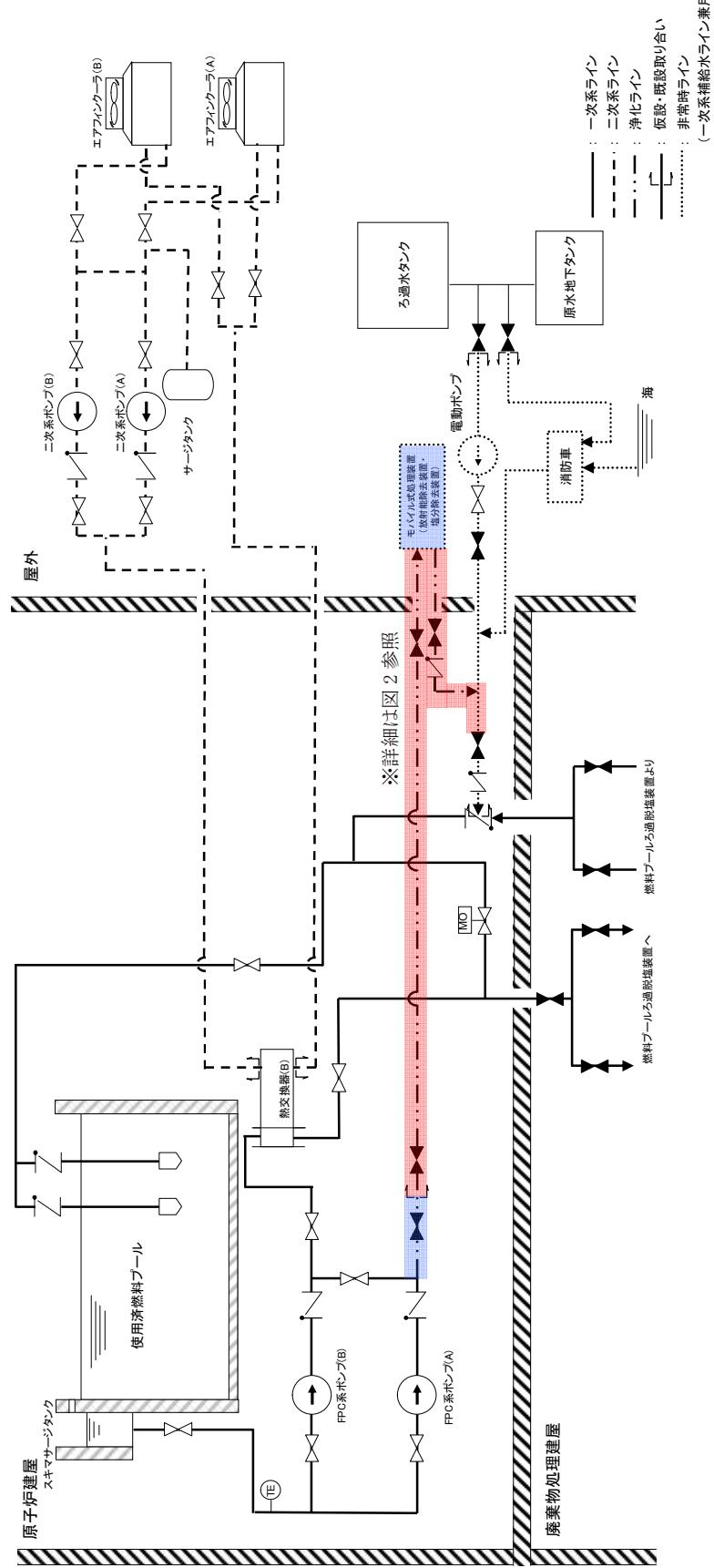


図1 申請範囲 (1号機使用済燃料プール冷却系)

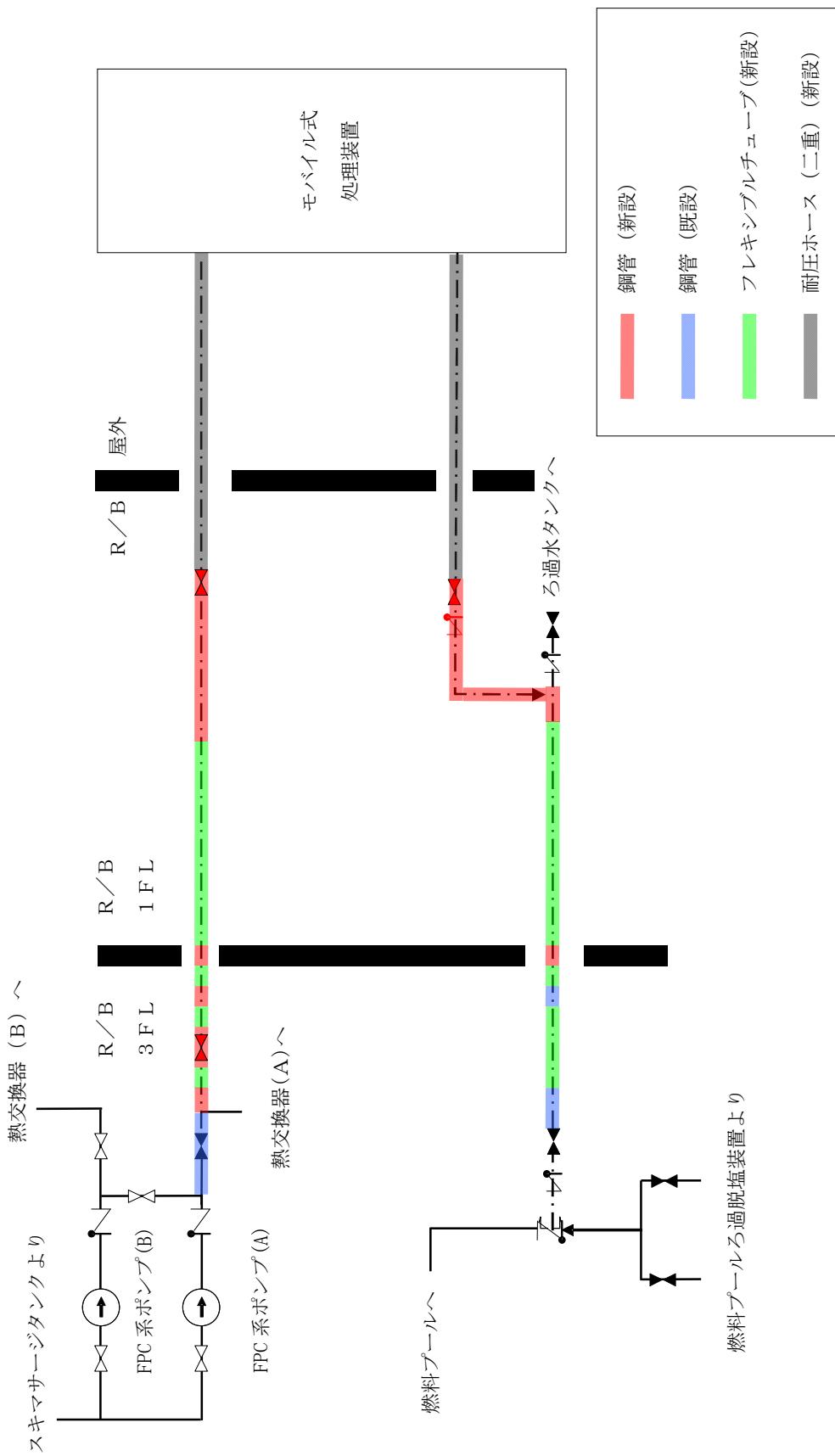


図 2 申請範囲 (1号機浄化ライン詳細)

<凡例> ■ : 新設, ▨ : 設置実績反映

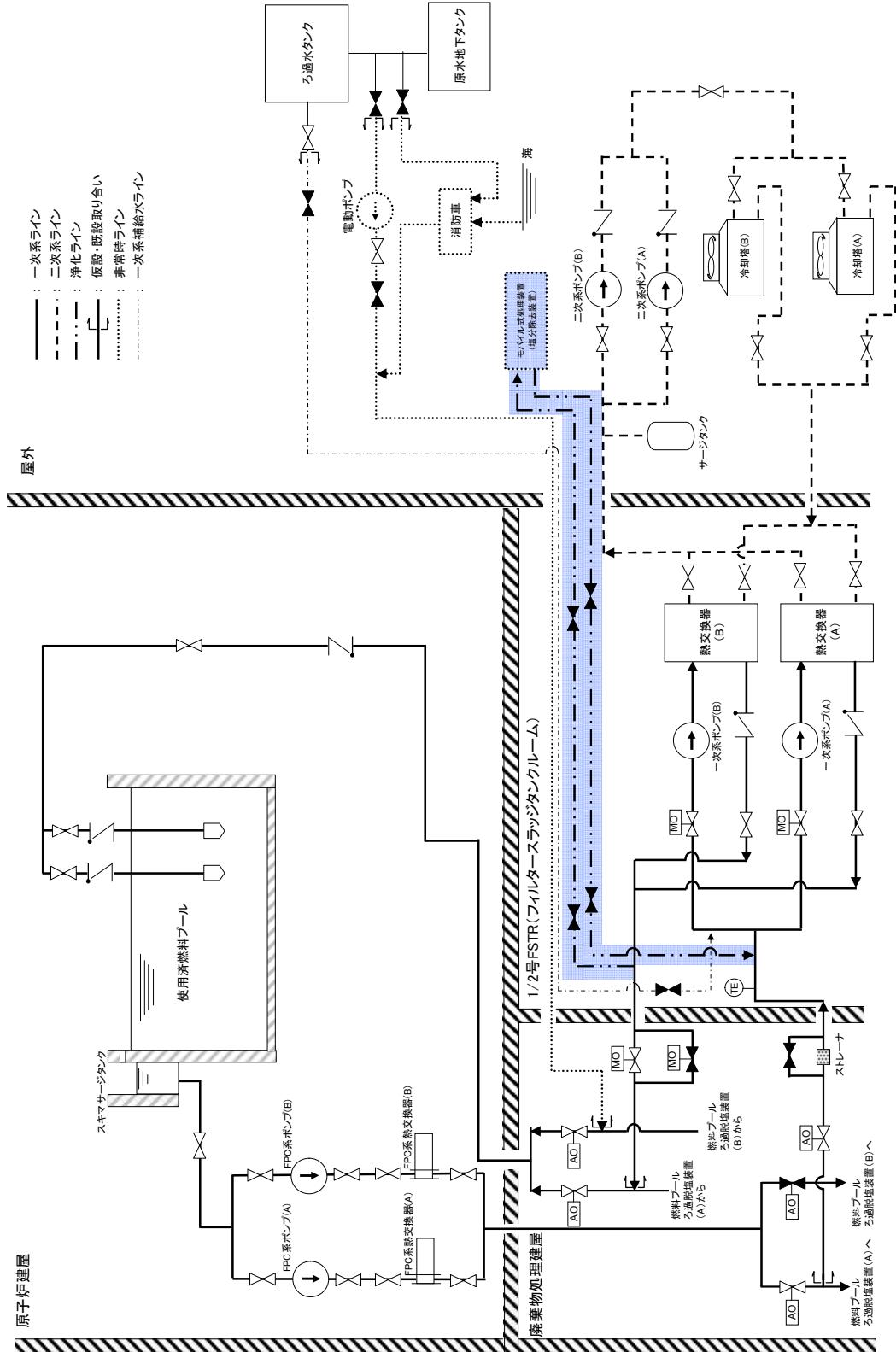


図3 申請範囲 (2号機使用済燃料プール冷却系)

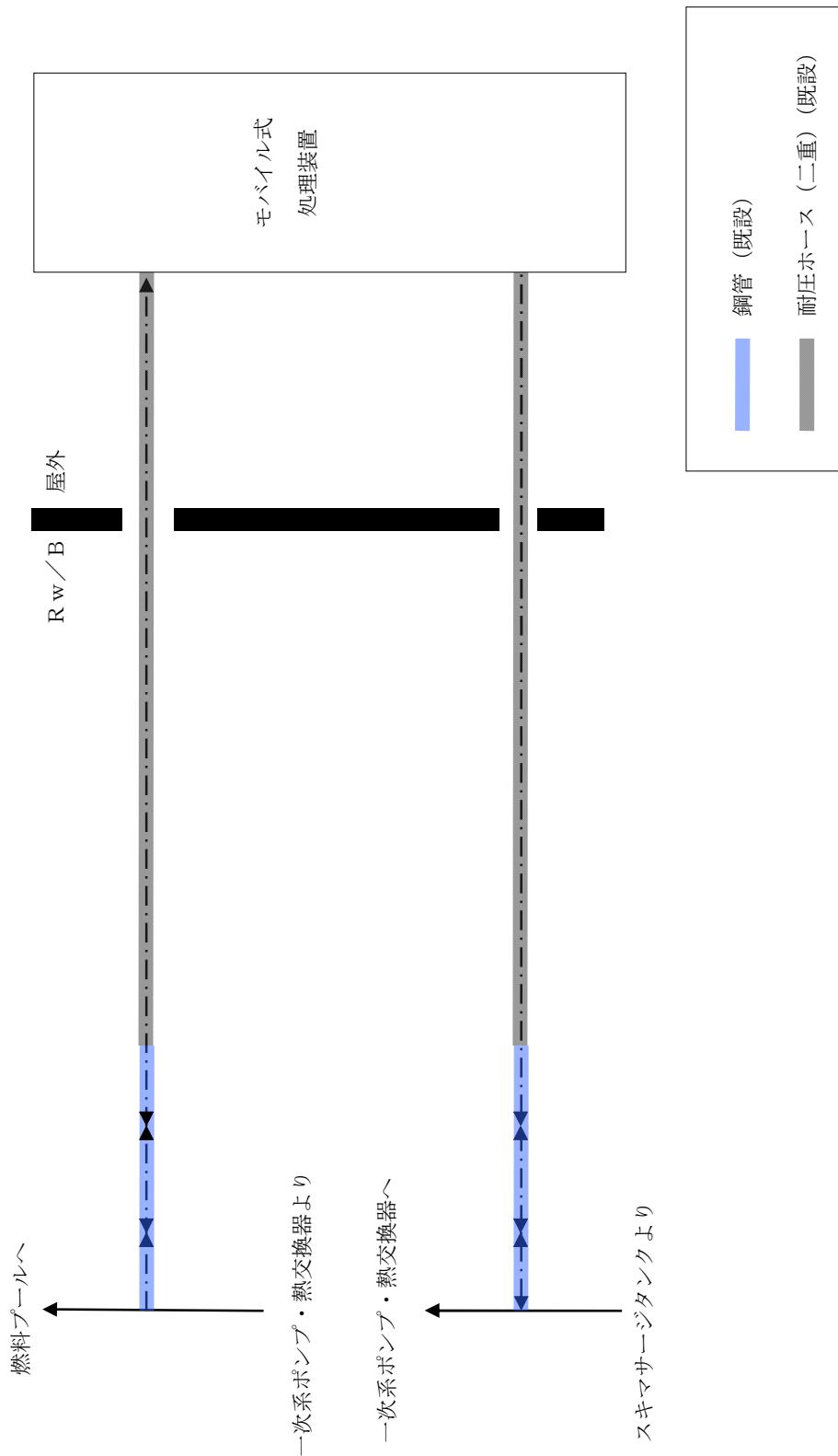


図4 申請範囲 (2号機淨化ライン詳細)

<凡例> ■ : 新設, ▨ : 設置実績反映

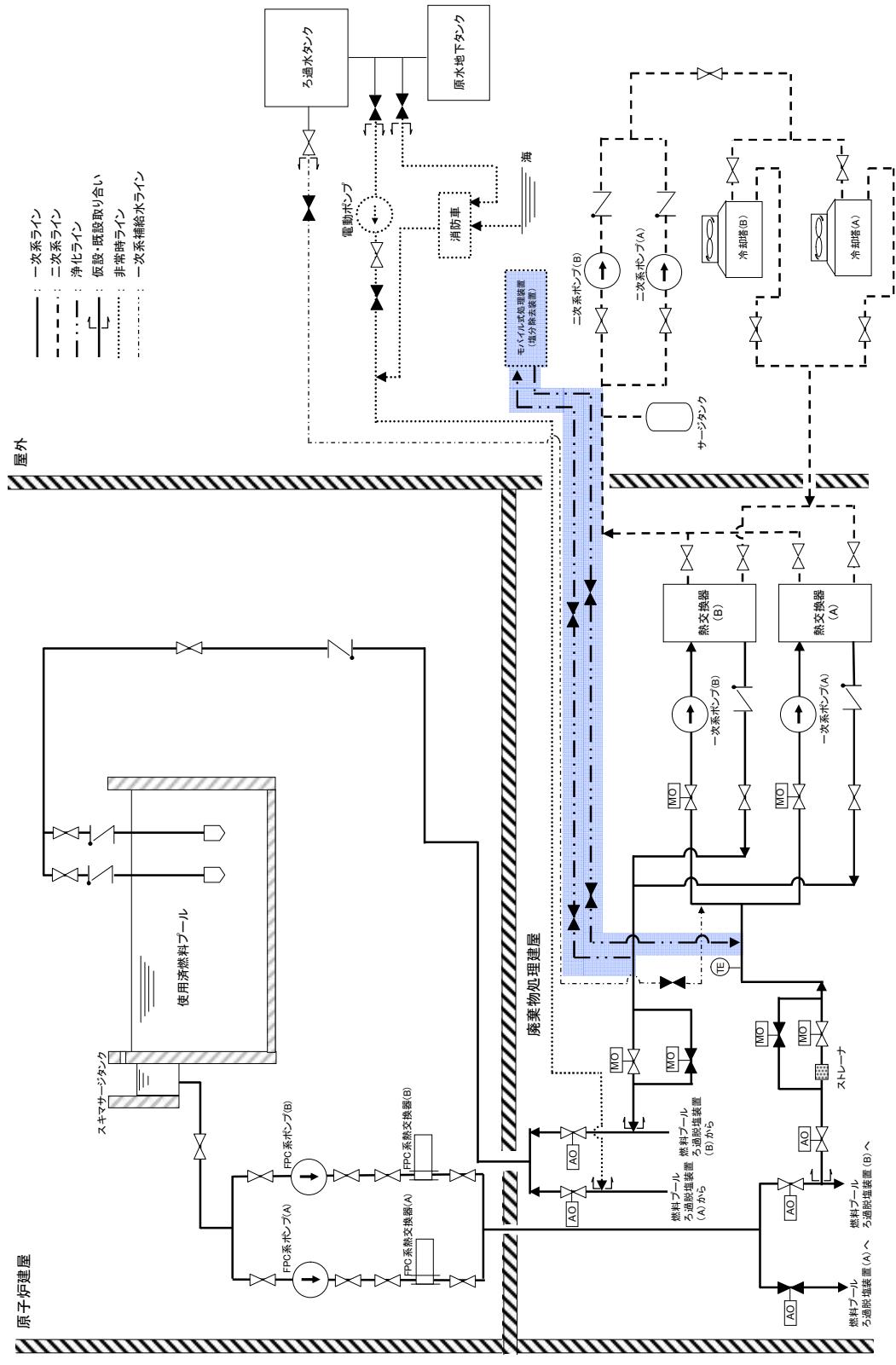


図 5 申請範囲 (3号機使用済燃料プール冷却系)

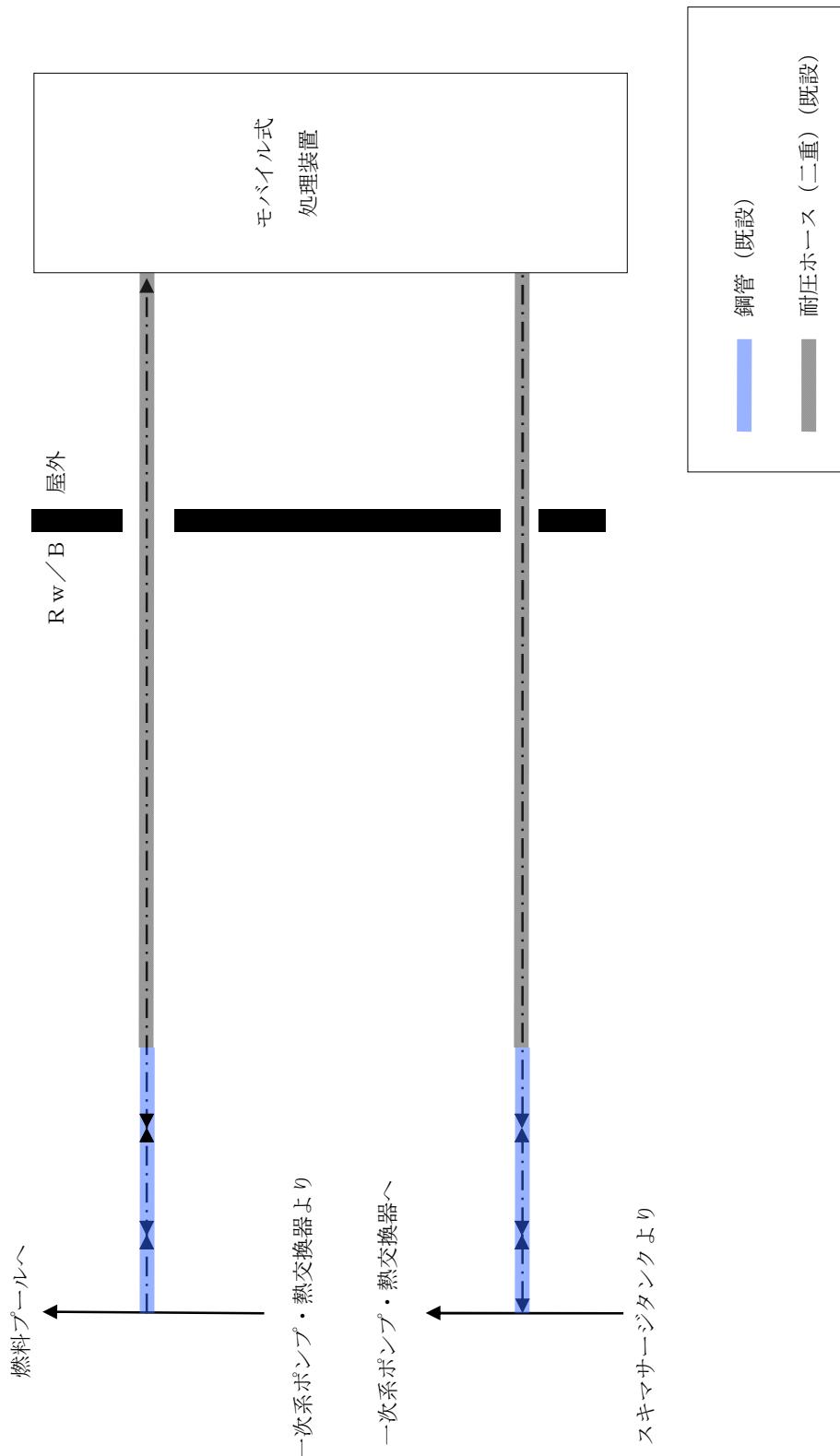


図 6 申請範囲 (3号機浄化ライン詳細)

<凡例> ■ : 新設, ▨ : 設置実績反映

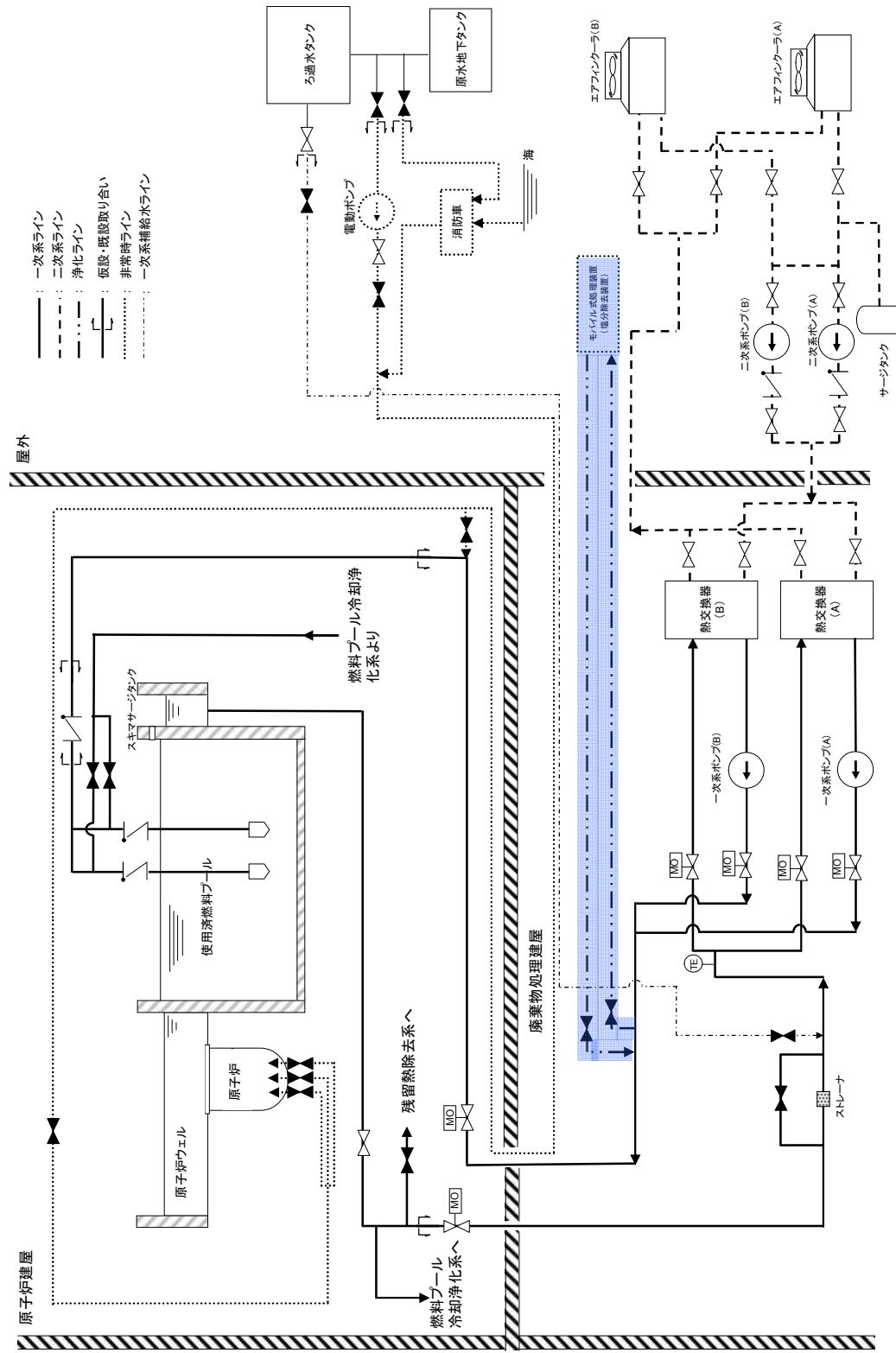


図 7 申請範囲 (4号機使用済燃料プール冷却系)

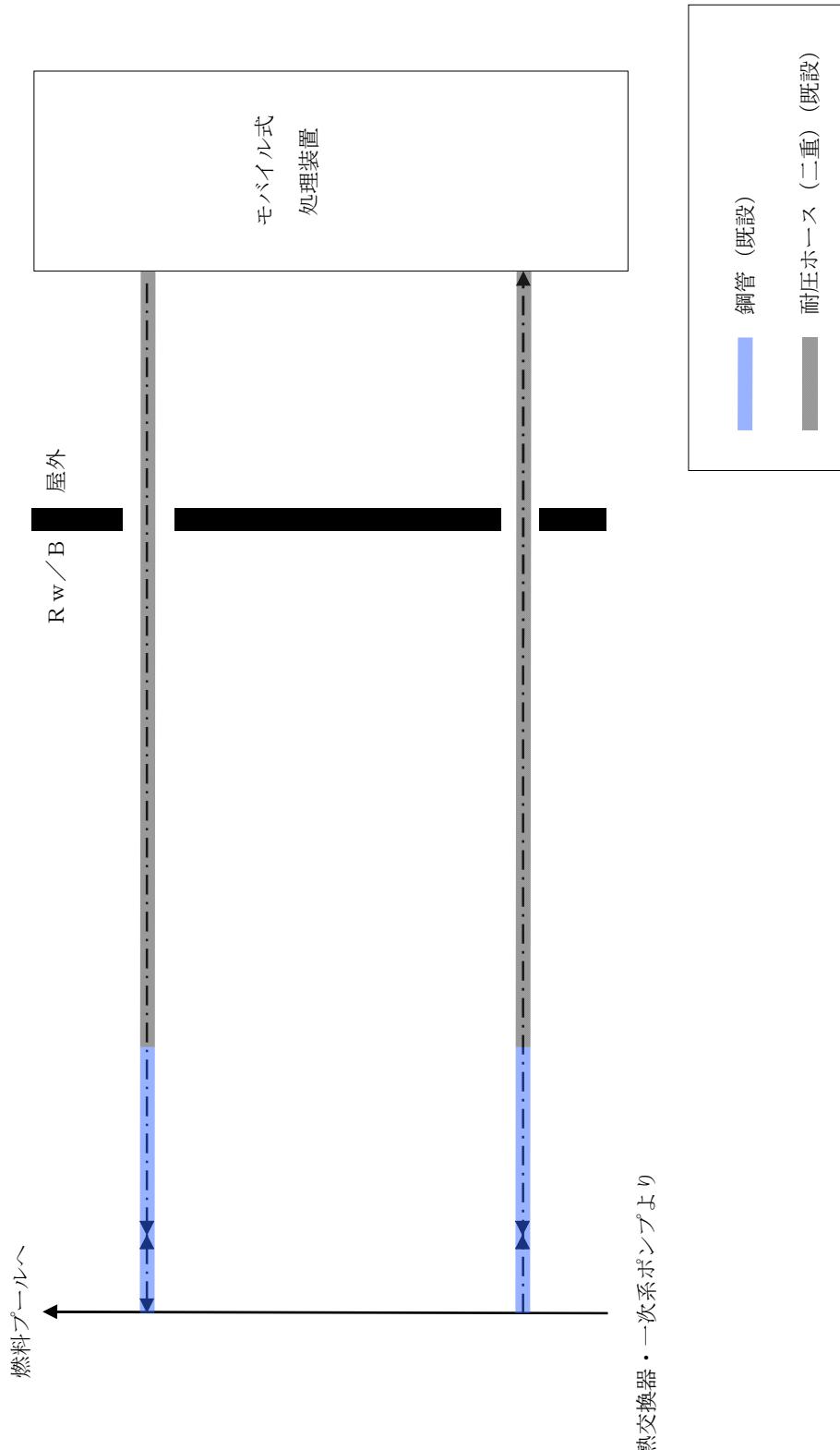


図8 申請範囲（4号機浄化ライン詳細）

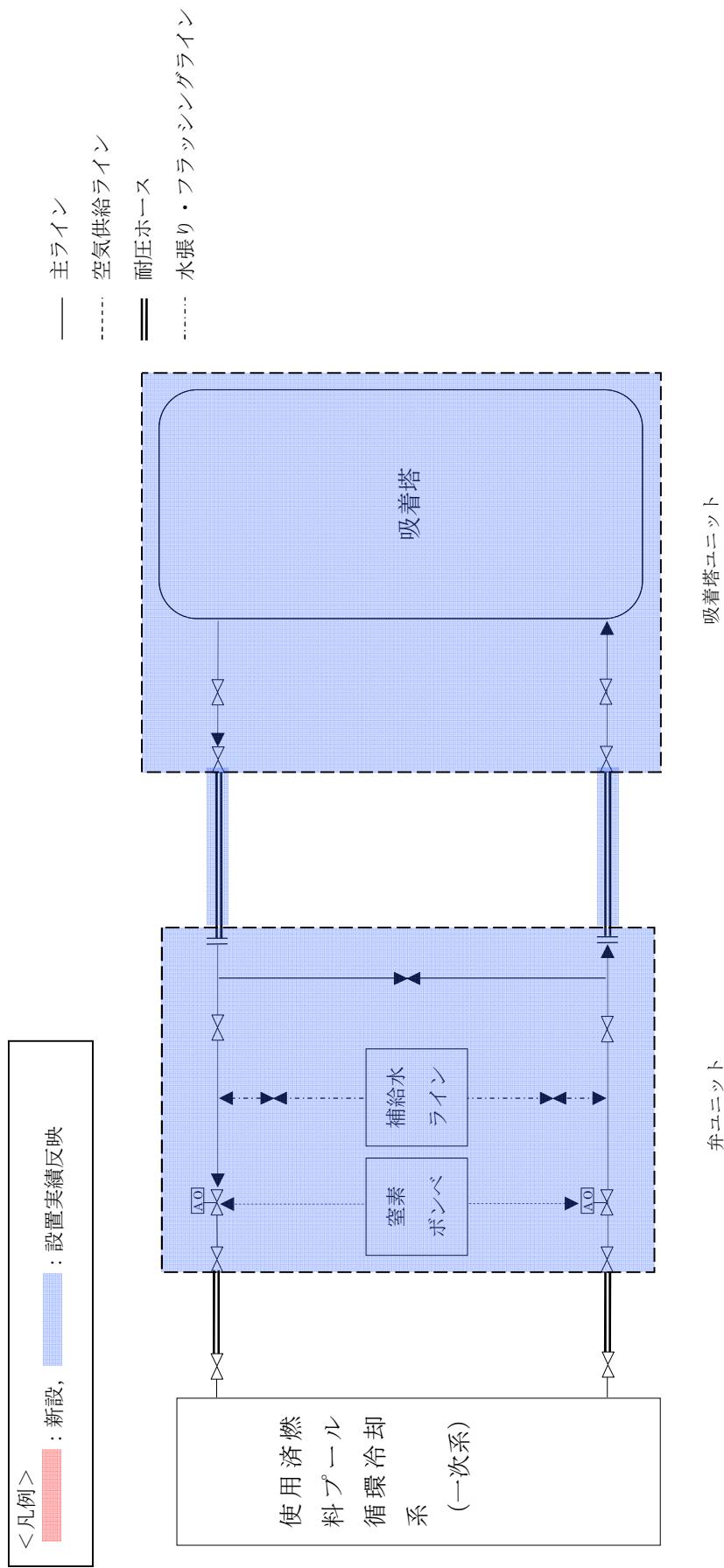


図 9 申請範囲（モバイル式処理装置（放射能除去装置））

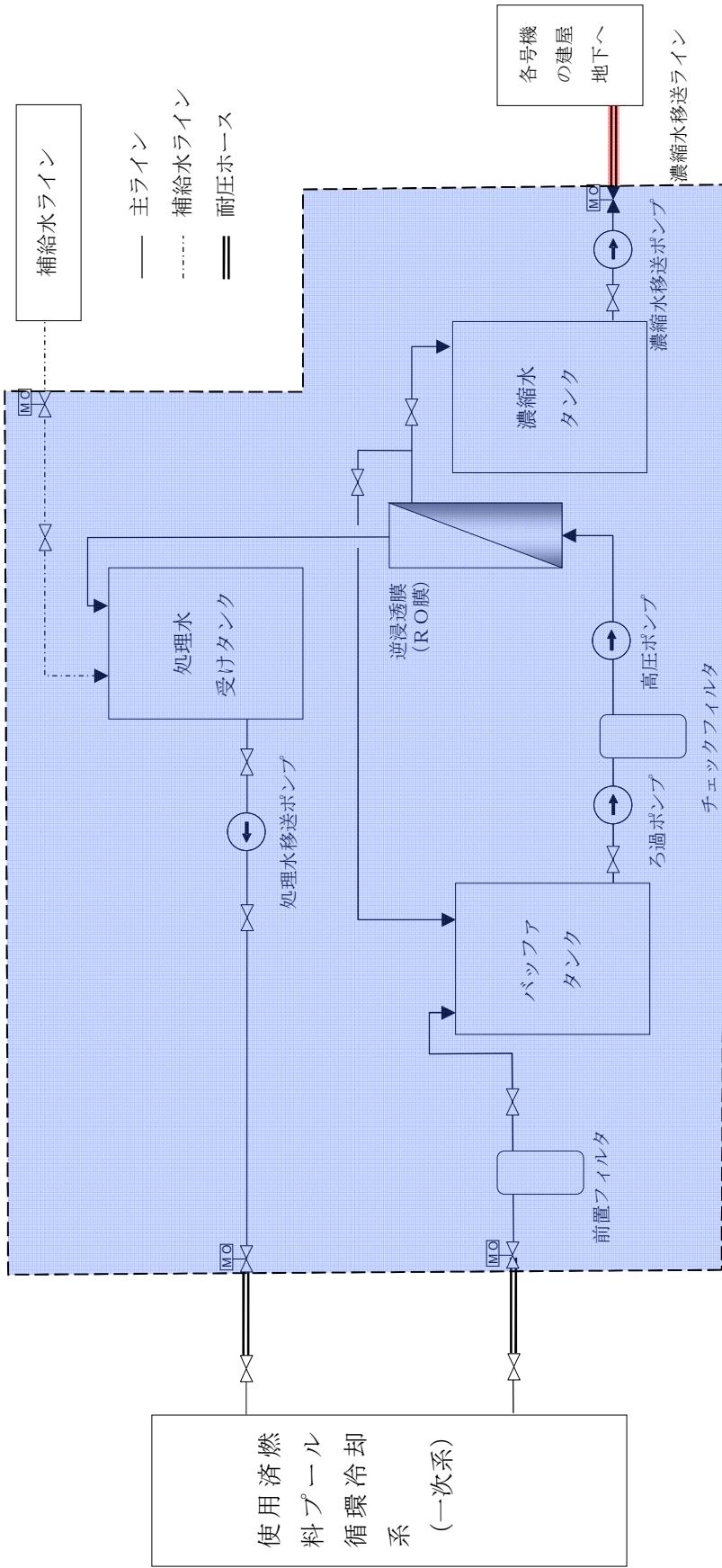


図 10 申請範囲(モバイル式処理装置(塩分除去装置(RO 膜装置)))

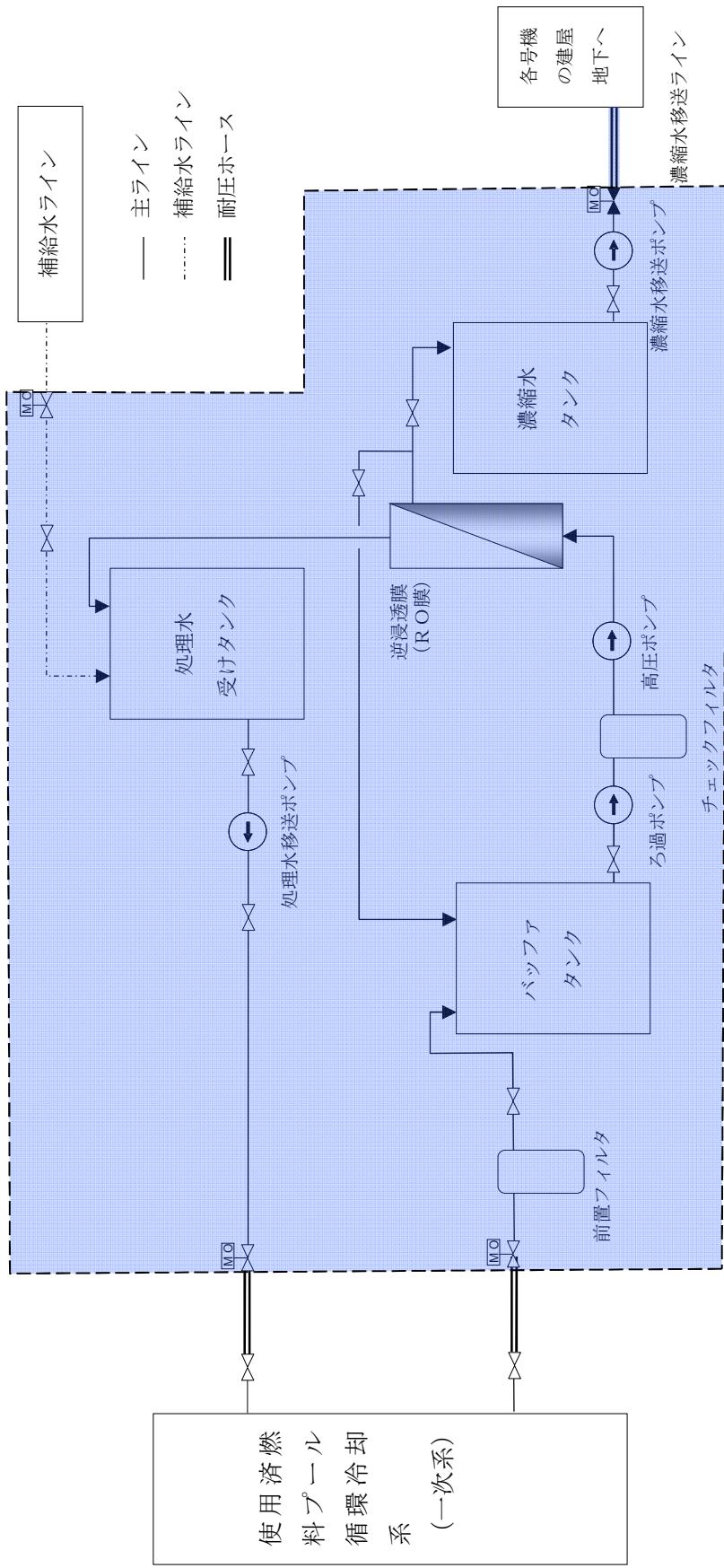


図11 申請範囲（モバイル式処理装置（塩分除去装置（RO膜装置）））

<凡例>
■ : 新設, ■ : 設置実績反映

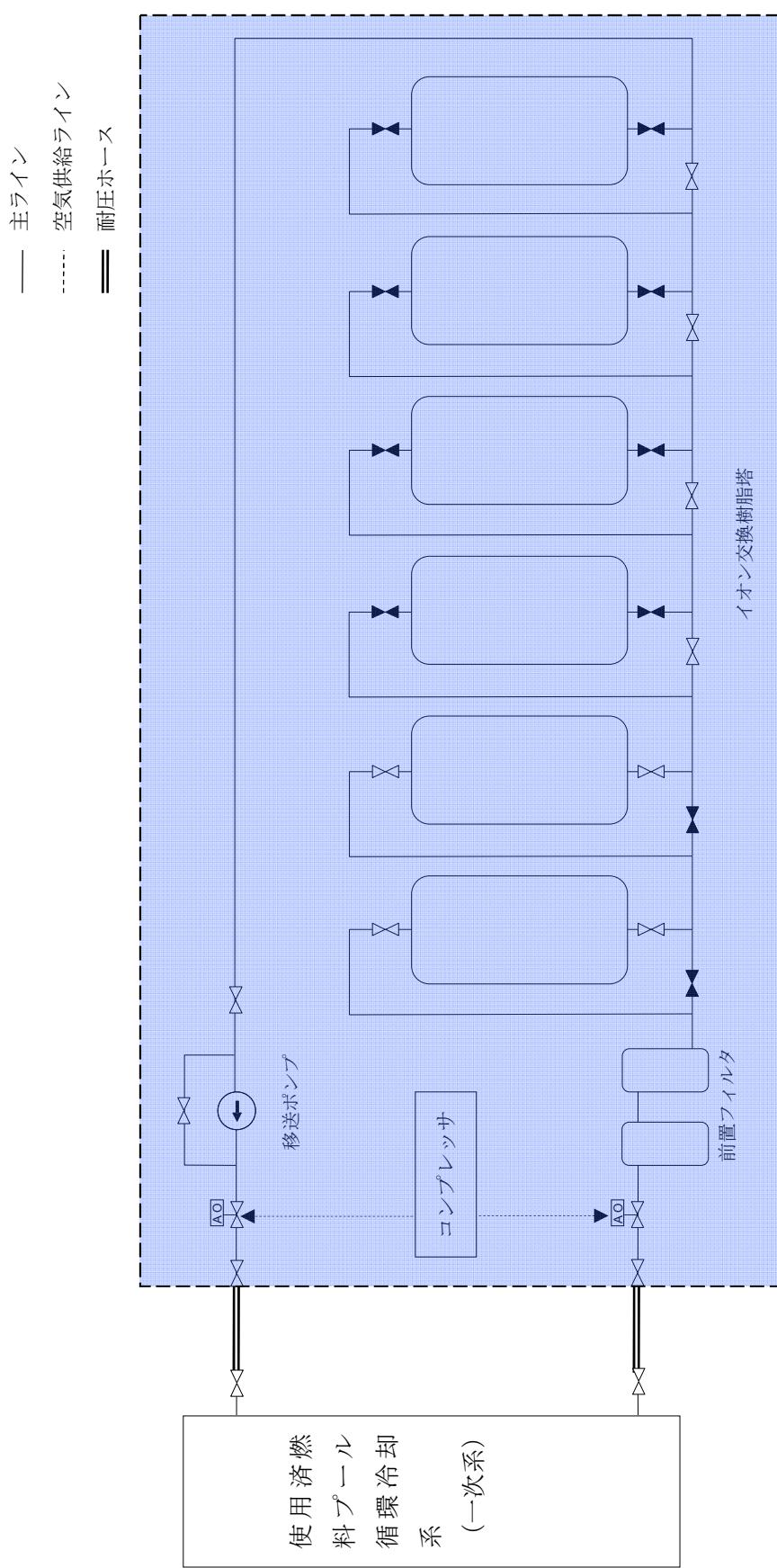


図 12 申請範囲 (モヘイル式処理装置 (塩分除去装置 (イオン交換装置)))

使用済燃料プール浄化装置に係る確認事項

使用済燃料プール浄化装置の構造強度及び機能・性能に関する確認事項を表－1に示す。
使用済燃料プール浄化装置で扱う液体の放射能濃度は37kBq/cm³以下である。

表－1 確認事項（1号機浄化ライン※）

確認事項	確認項目	確認内容	判定
構造強度 ・耐震性	材料確認	実施計画に記載した主な材料を記録にて確認する。	実施計画のとおりであること。
	寸法確認	実施計画に記載した主要寸法を記録にて確認する。	実施計画のとおりであること。
	外観確認	各部の外観を確認する。	有意な欠陥がないこと。
	据付確認	機器の据付位置・据付状態を確認する。	実施計画のとおり施工・据付されていること。
	耐圧・漏えい確認	<鋼管> 溶接部における浸透探傷検査記録を確認する。	「発電用原子力設備規格 溶接規格(2007年版)」(JSME S NB1-2007)による。
		<フレキシブルチューブ> 確認圧力で保持した後、確認圧力に耐えていることを記録にて確認する。 耐圧確認終了後、耐圧部分からの漏えいの有無も確認する。	確認圧力に耐え、かつ構造物の変形等がないこと。 また、耐圧部から著しい漏えいがないこと。
		<耐圧ホース> 確認圧力で保持した後、確認圧力に耐えていることを記録にて確認する。 耐圧確認終了後、耐圧部分からの漏えいの有無も確認する。	確認圧力に耐え、かつ構造物の変形等がないこと。 また、耐圧部から著しい漏えいがないこと。
		通水確認	通常運転状態にて通水し、流路が確保されていること及び各部より漏えいのないことを確認する。

※ 一次系主要配管（既設）からモバイル式処理装置入口、出口まで。ただし、既に使用実績のある部位を除く。

表－2 確認事項（モバイル式処理装置（放射能除去装置））

確認事項	確認項目	確認内容	判定
機能・性能	漏えい検知器漏えい警報確認	吸着塔ユニット及び弁ユニットの堰内に設置された漏えい検知器が信号を発信したときの警報を確認する。	漏えい検知器が作動し、監視盤（免震重要棟）にて警報が発信すること。

表－3 確認事項（1, 2号機濃縮水移送ライン）

確認事項	確認項目	確認内容	判定
構造強度 ・耐震性	材料確認	実施計画に記載した主な材料を記録にて確認する。	実施計画のとおりであること。
	寸法確認	実施計画に記載した主要寸法を記録にて確認する。	実施計画のとおりであること。
	外観確認	各部の外観を確認する。	有意な欠陥がないこと。
	据付確認	機器の据付位置・据付状態を確認する。	実施計画のとおり施工・据付されていること。
	耐圧・漏えい確認	確認圧力で保持した後、確認圧力に耐えていることを記録で確認する。 耐圧確認終了後、耐圧部分からの漏えいの有無も確認する。	確認圧力に耐え、かつ構造物の変形等がないこと。 また、耐圧部から著しい漏えいがないこと。
	通水確認	通常運転状態にて通水し、流路が確保されていること及び各部より漏えいのないことを確認する。	流路が確保されていること及び漏えいのないこと。

以上

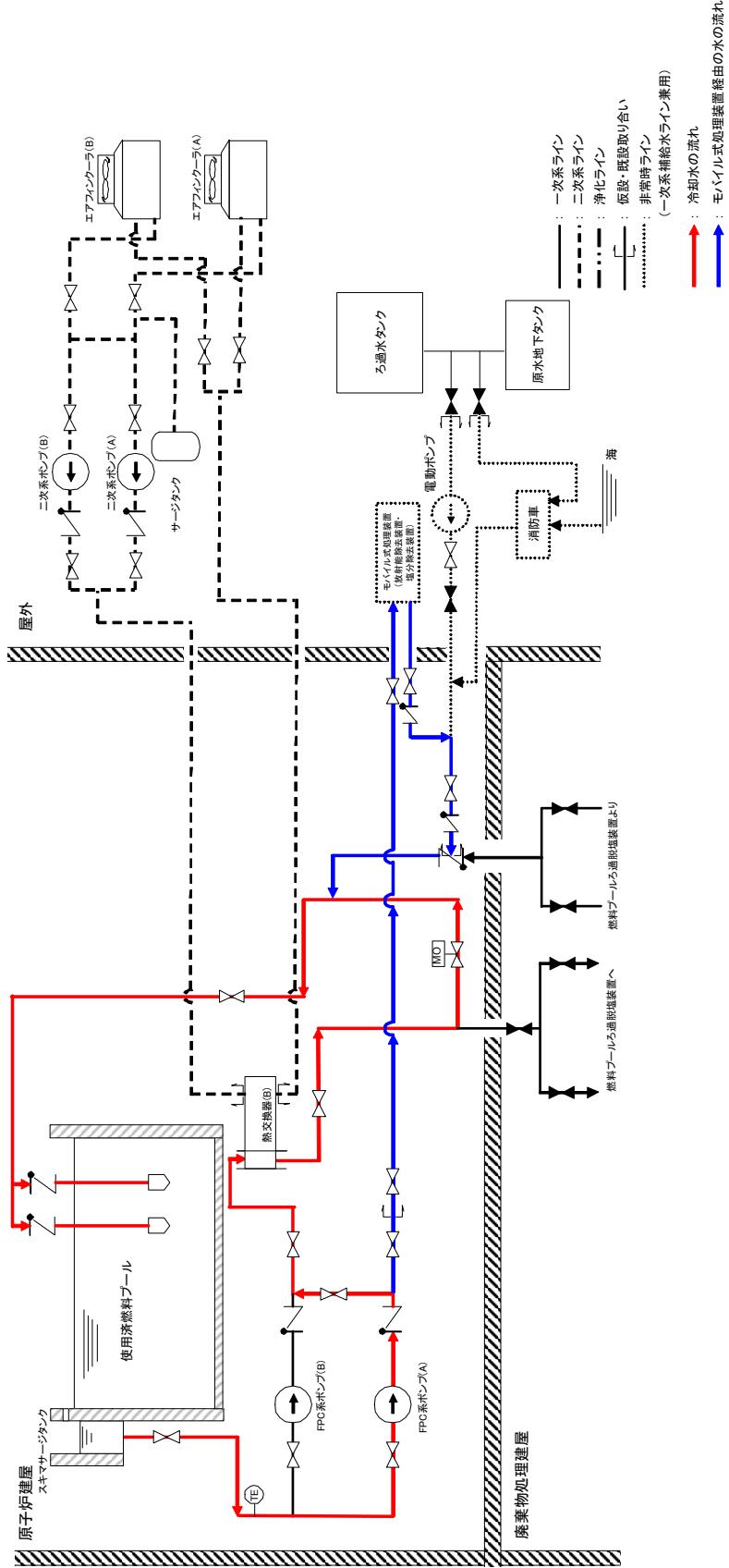
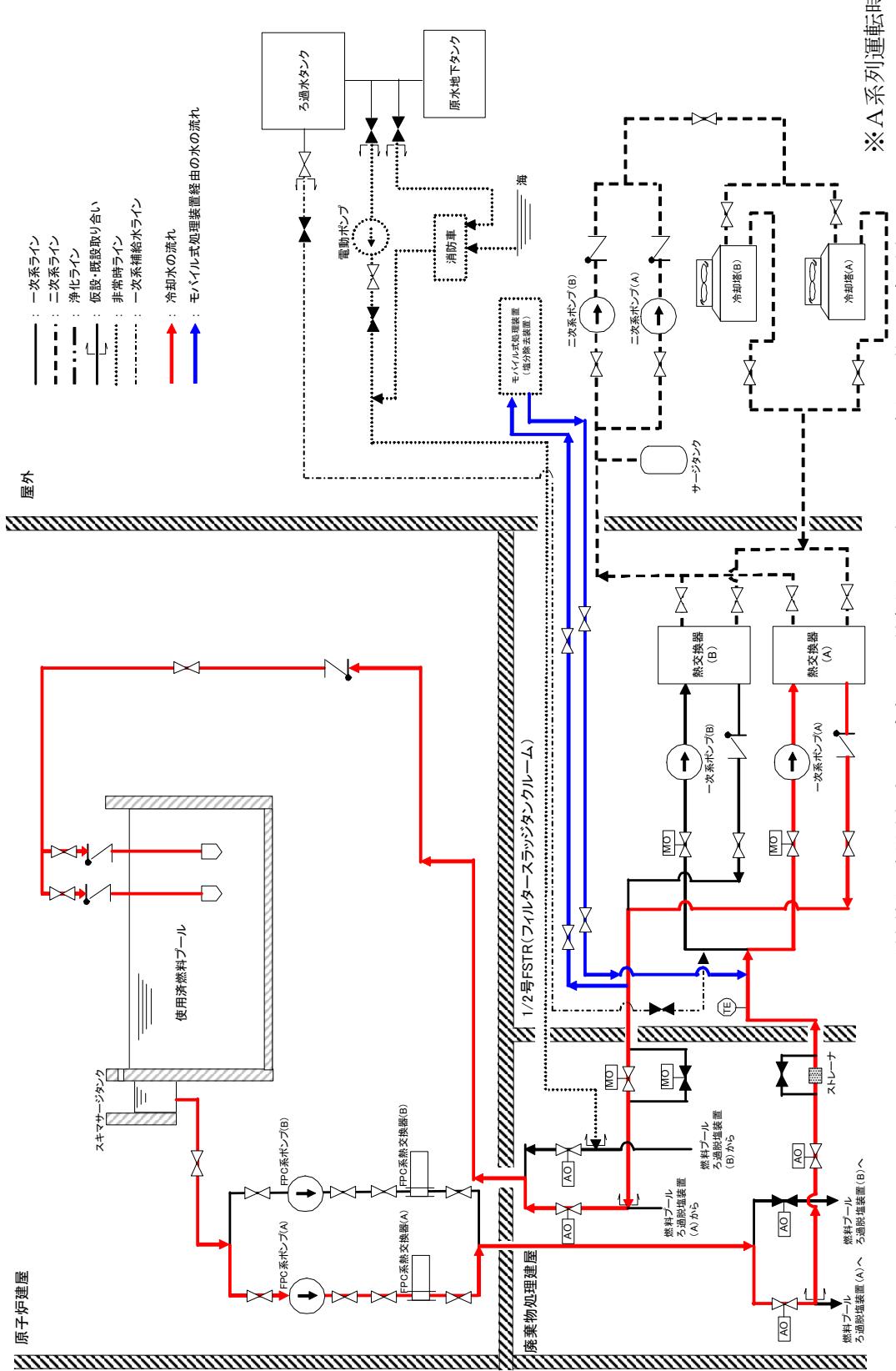
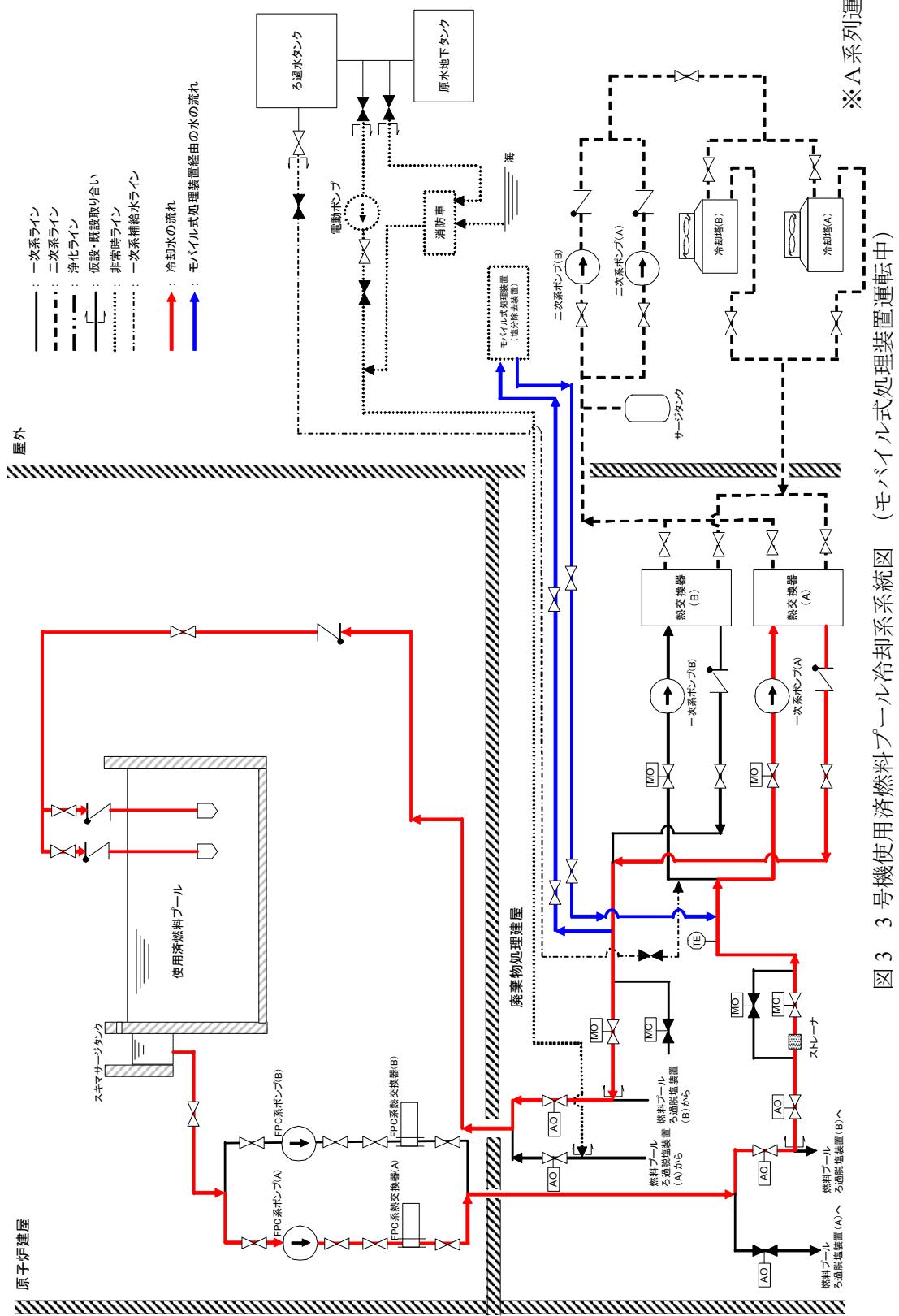
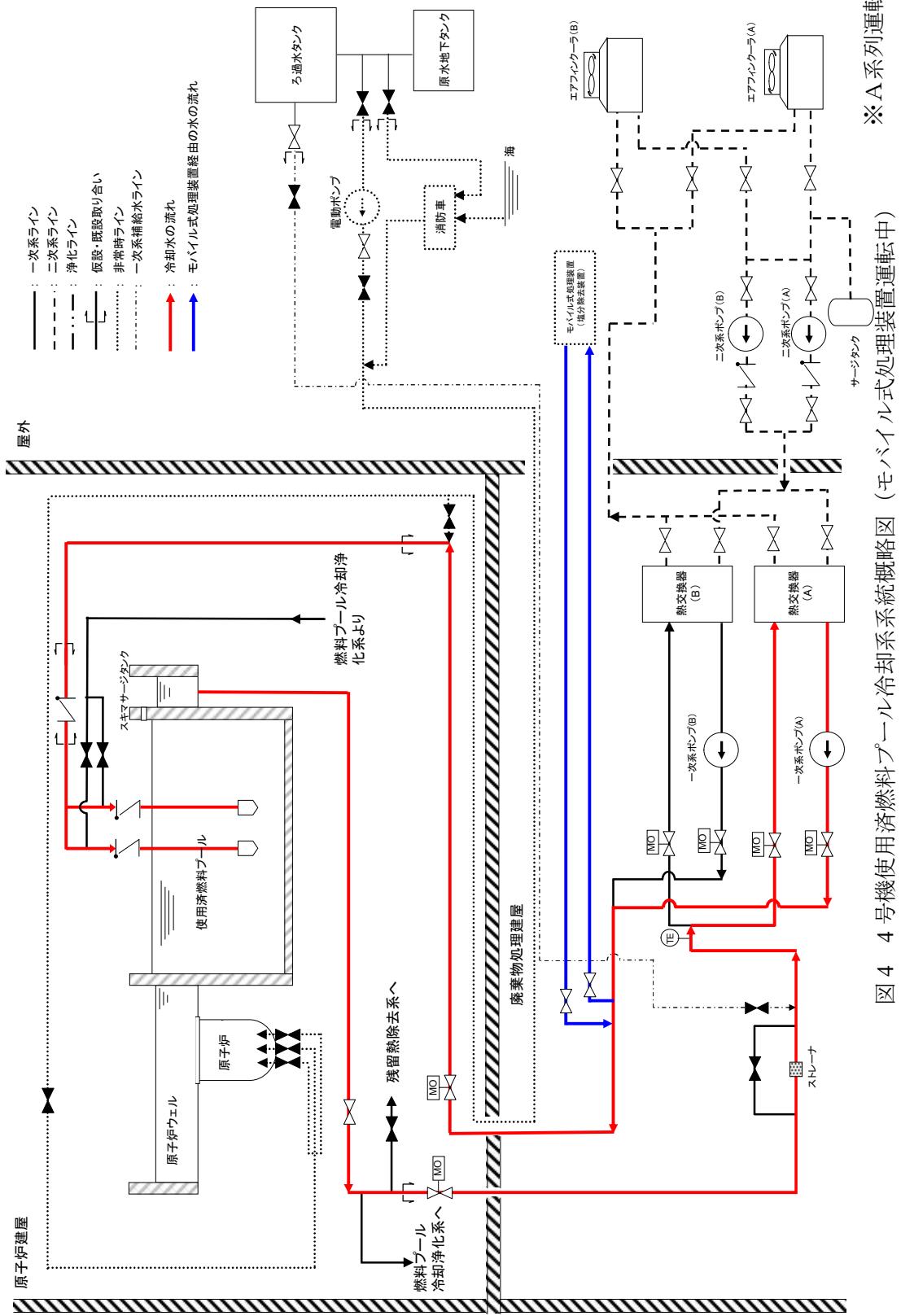


図1 1号機使用済燃料プール冷却系系統概略図（モバイル式処理装置運転中）

(一次系熱交換器はB系列)







2～4号機浄化ライン鋼管（ヘッダ部）について

1. はじめに

2～4号機浄化ラインの钢管は、一次系からの分岐の短い部分に使用されており、その前後はフレキシビリティを有した耐圧ホースと接続されていることから、地震による有意な応力は発生しないと考えられる（図1～3参照）。

ここでは、簡易的な手法を用いて、当該部における地震による応力を試算した。

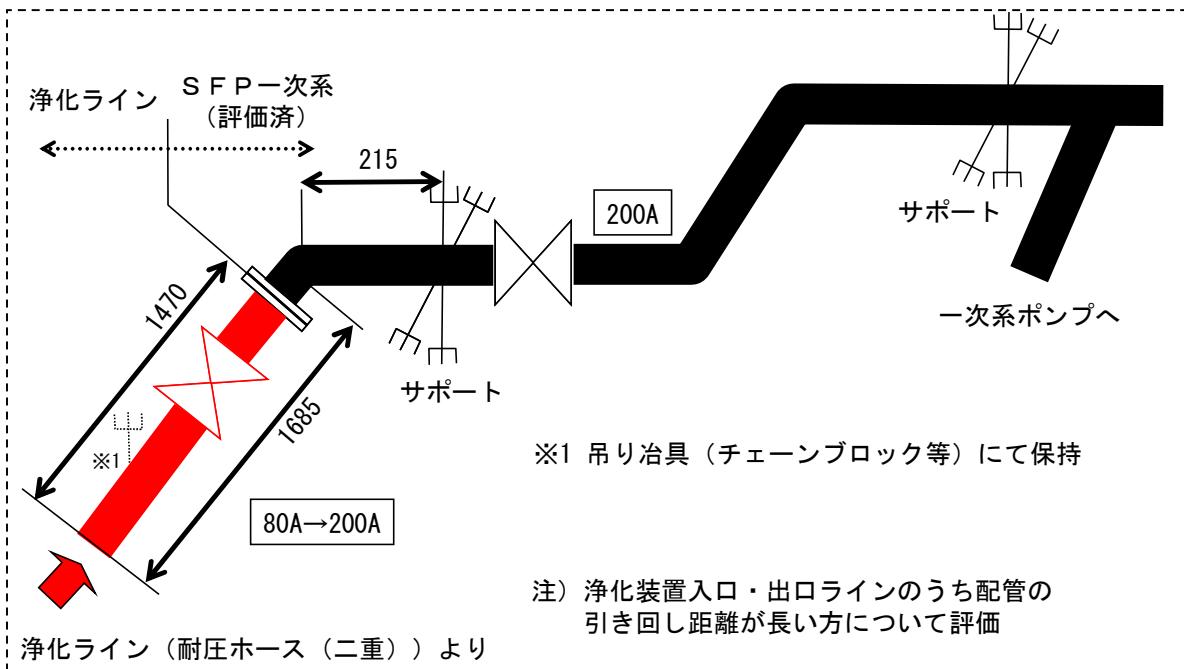
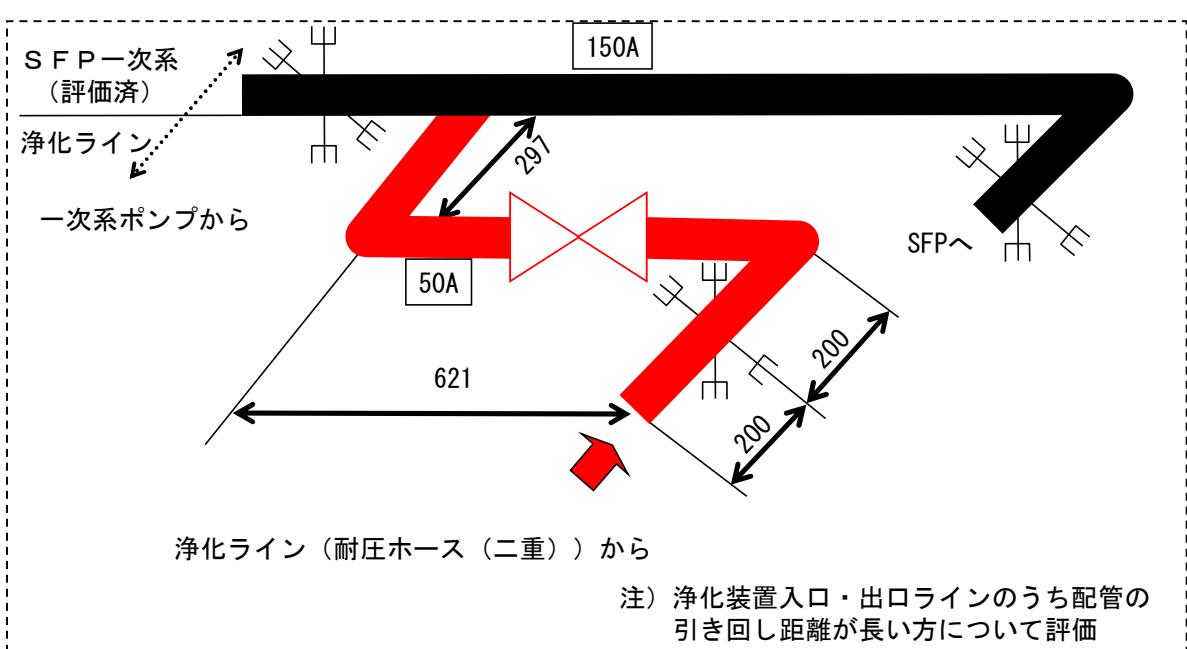
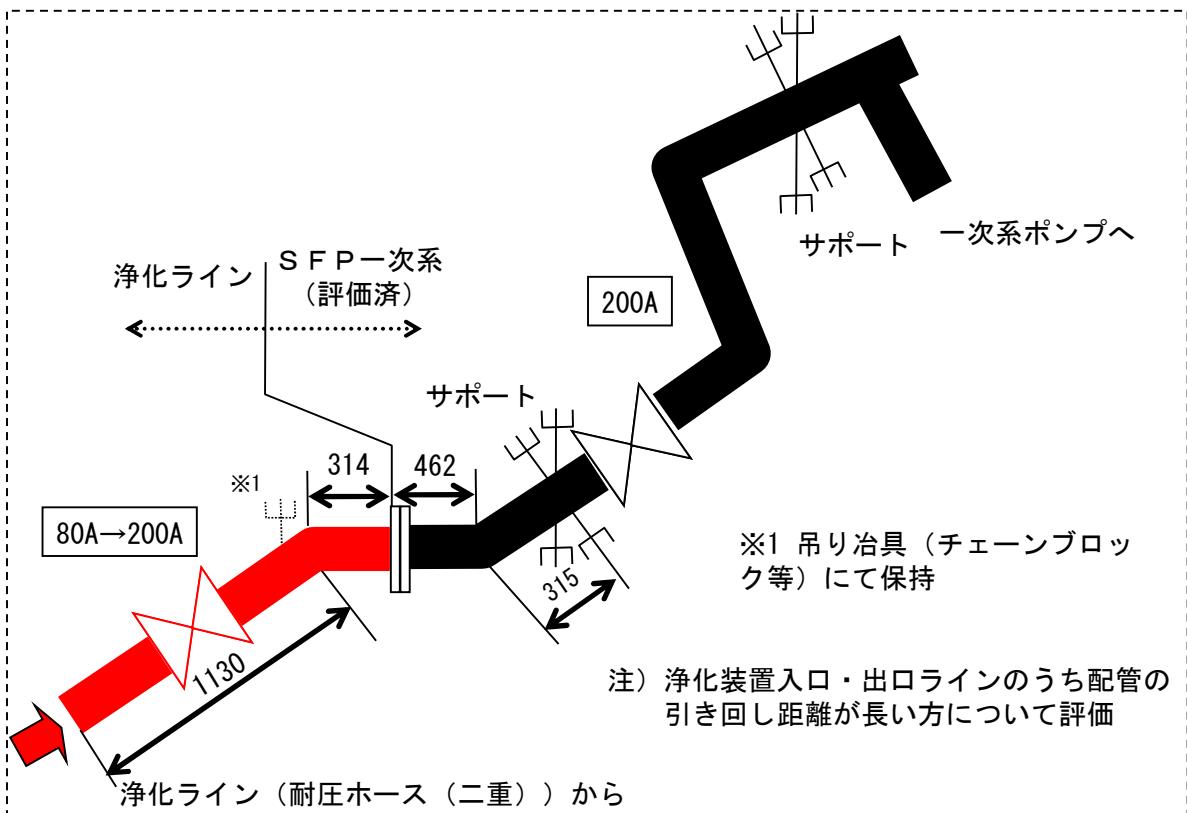


図-1 浄化ラインヘッダ部概要図（2号機）



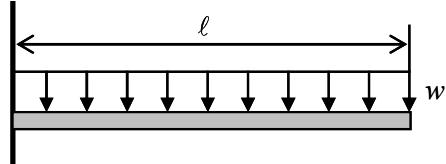
2. 試算結果

(1) 2号機

ヘッダ部を、等分布荷重を受ける片持ち梁とみなし、応力を算出する。
等分布荷重を受ける片持ち梁の応力は下記の式で求められる。

$$\sigma = \frac{w\ell^2}{2Z}$$

σ : 応力 (MPa)
 w : 等分布荷重 (N/mm)
 ℓ : 長さ (mm)
 Z : 断面係数 (mm^3)



上記の式を用いて、自重による応力を算出すると、

$$\sigma = \frac{0.41 \times 1900^2}{2 \times 2.7 \times 10^5} = 2.77 \quad (\text{MPa})$$

w : 0.41 N/mm (STPG370) ※全て200A (Sch.40)とした。

ℓ : 1900mm ※チェーンブロックによる支持は考慮しない。

Z : $2.7 \times 10^5 \text{ mm}^3$ (外径 : 216.3mm, 内径 : 199.9mm)

耐震 B クラス相当 (震度 : 0.36) の地震力が加わった場合の応力は、

$$2.77 \times (1 + 0.36) = 3.77 \quad (\text{MPa})$$

となり、評価基準値 (333MPa) より十分小さい。

(2) 3号機

2号機と同様に評価すると、自重による応力は、

$$\sigma = \frac{0.41 \times 2221^2}{2 \times 2.7 \times 10^5} = 3.79 \quad (\text{MPa})$$

w : 0.41 N/mm (STPG370) ※全て200A (Sch.40)とした。

ℓ : 2221mm ※チェーンブロックによる支持は考慮しない。

Z : $2.7 \times 10^5 \text{ mm}^3$ (外径 : 216.3mm, 内径 : 199.9mm)

耐震 B クラス相当 (震度 : 0.36) の地震力が加わった場合の応力は、

$$3.79 \times (1 + 0.36) = 5.15 \quad (\text{MPa})$$

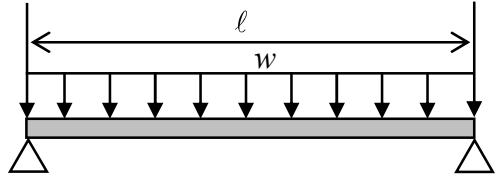
となり、評価基準値 (333MPa) より十分小さい。

(3) 4号機

ヘッダ部を、等分布荷重を受ける両端支持梁とみなし、応力を算出する。
等分布荷重を受ける両端支持梁の応力は下記の式で求められる。

$$\sigma = \frac{w\ell^2}{8Z}$$

σ : 応力 (MPa)
 w : 等分布荷重 (N/mm)
 ℓ : 長さ (mm)
 Z : 断面係数 (mm³)



上記の式を用いて、自重による応力を算出すると、

$$\sigma = \frac{0.073 \times 1118^2}{8 \times 1.2 \times 10^4} = 0.96 \text{ (MPa)}$$

w : 0.073 N/mm (STPT370) ※50A (Sch.80)
 ℓ : 1118mm
 Z : $1.2 \times 10^4 \text{ mm}^3$ (外径 : 60.5mm, 内径 : 49.5mm)

耐震 B クラス相当 (震度 : 0.36) の地震力が加わった場合の応力は、

$$0.96 \times (1 + 0.36) = 1.30 \text{ (MPa)}$$

となり、評価基準値 (333MPa) より十分小さい。

以上

2.5 汚染水処理設備等

2.5.1 基本設計

2.5.1.1 設置の目的

タービン建屋等には、東北地方太平洋沖地震による津波、炉心冷却水の流入、雨水の浸入、地下水の浸透等により海水成分を含んだ高レベルの放射性汚染水が滞留している（以下、「滯留水」という）。

このため、汚染水処理設備等では、滯留水を安全な箇所に移送すること、滯留水に含まれる主要な放射性物質を除去し環境中に移行し難い性状とすること、除去した放射性物質を一時的に貯蔵すること、滯留水の発生量を抑制するため塩分を除去し原子炉への注水に再利用する循環冷却を構築することを目的とする。

2.5.1.2 要求される機能

- (1) 発生する高レベル放射性汚染水量（地下水及び雨水の流入による增量分を含む）を上回る処理能力を有すること
- (2) 高レベル放射性汚染水中の放射性物質等の濃度及び量を適切な値に低減する能力を有すること
- (3) 汚染水処理設備が停止した場合に備え、複数系統及び十分な貯留設備を有すること
- (4) 汚染水処理設備等は漏えいを防止できること
- (5) 万一、高レベル放射性汚染水の漏えいがあった場合、高レベル放射性汚染水の散逸を抑制する機能を有すること
- (6) 高レベル放射性汚染水を処理する過程で発生する気体状の放射性物質及び可燃性ガスの検出、管理及び処理が適切に行える機能を有すること

2.5.1.3 設計方針

2.5.1.3.1 汚染水処理設備、貯留設備（タンク等）及び関連設備（移送配管、移送ポンプ等）の設計方針

- (1) 処理能力
 - a. 汚染水処理設備及び関連設備（移送配管、移送ポンプ等）は、原子炉への注水、雨水の浸入、地下水の浸透等により1号～4号機のタービン建屋等に発生する滯留水に対して十分対処できる処理容量とする。
 - b. 汚染水処理設備の除染能力及び塩素除去能力は、処理済水の発電所内再使用を可能とするのに十分な性能を有するものとする。
- (2) 汚染水処理設備等の長期停止に対する考慮
 - a. 主要核種の除去を行う処理装置（セシウム吸着装置、第二セシウム吸着装置、第三セシウム吸着装置及び除染装置）は、単独もしくは組み合わせでの運転が可能な設計と

する。また、セシウム吸着装置及び除染装置と第二セシウム吸着装置は、それぞれ異なる系統の所内高圧母線から受電する構成とし、第三セシウム吸着装置は、二つの異なる系統の所内高圧母線から受電する構成とする。

- b. 汚染水処理設備及び関連設備（移送ポンプ等）の動的機器は、その故障により滞留水の移送・処理が長期間停止するがないように原則として多重化する。
- c. 汚染水処理設備が長期間停止した場合を想定し、滞留水がタービン建屋等から系外に漏れ出ないように、タービン建屋等の水位を管理するとともに、貯留用のタンクを設ける。
- d. 汚染水処理設備、貯留設備及び関連設備（移送ポンプ等）は、所内高圧母線から受電できる設計とする。
- e. 汚染水処理設備、貯留設備及び関連設備（移送ポンプ等）は、外部電源喪失の場合においても、非常用所内電源から必要に応じて受電できる設計とする。

(3) 規格・基準等

汚染水処理設備、貯留設備及び関連設備（移送配管、移送ポンプ等）の機器等は、設計、材料の選定、製作及び検査について、原則として適切と認められる規格及び基準によるものとする。

(4) 放射性物質の漏えい防止及び管理されない放出の防止

汚染水処理設備、貯留設備及び関連設備（移送配管、移送ポンプ等）は、液体状の放射性物質の漏えいの防止及び所外への管理されない放出を防止するため、次の各項を考慮した設計とする。

- a. 漏えいの発生を防止するため、機器等には設置環境や内部流体の性状等に応じた適切な材料を使用するとともに、タンク水位の検出器等を設ける。
- b. 液体状の放射性物質が漏えいした場合は、漏えいの早期検出を可能にするとともに、漏えいを停止するのに適切な措置をとれるようとする。また、汚染水処理設備、貯留設備においては漏えい水の拡大を抑制するための堰等を設ける。
- c. タンク水位、漏えい検知等の警報については、免震重要棟集中監視室及びシールド中央制御室（シールド中操）に表示し、異常を確実に運転員に伝え適切な措置をとれるようとする。なお、シールド中央制御室（シールド中操）の機能移転後に設置する設備のタンク水位、漏えい検知等の警報は、免震重要棟集中監視室に発報・表示し、同様の措置を実施する。

(5) 放射線遮へいに対する考慮

汚染水処理設備、貯留設備及び関連設備（移送配管、移送ポンプ等）は、放射線業務従事者等の線量を低減する観点から、放射線を適切に遮へいする設計とする。

(6) 崩壊熱除去に対する考慮

汚染水処理設備は、放射性物質の崩壊熱による温度上昇を考慮し、必要に応じて崩壊熱を除去できる設計とする。

(7) 可燃性ガスの滞留防止に対する考慮

汚染水処理設備は、水の放射線分解により発生する可燃性ガスを適切に排出できる設計とする。

(8) 気体廃棄物の放出に対する考慮

汚染水処理設備は、放出する可燃性ガス等の気体に放射性物質が含まれる可能性がある場合には、排気設備にフィルタ等を設け捕獲する設計とする。

(9) 健全性に対する考慮

汚染水処理設備、貯留設備及び関連設備は、機器の重要度に応じた有効な保全ができるものとする。

2.5.1.3.2 使用済セシウム吸着塔保管施設及び廃スラッジ貯蔵施設の設計方針

(1) 貯蔵能力

使用済セシウム吸着塔保管施設及び廃スラッジ貯蔵施設は、汚染水処理設備、多核種除去設備、高性能多核種除去設備、モバイル式処理装置、増設多核種除去設備、サブドレン他浄化装置、高性能多核種除去設備検証試験装置、モバイル型ストロンチウム除去装置、RO濃縮水処理設備、第二モバイル型ストロンチウム除去装置、放水路浄化装置、5・6号機仮設設備（滞留水貯留設備）浄化ユニットで発生する放射性廃棄物を貯蔵できる容量とする。また、必要に応じて増設する。

(2) 多重性等

廃スラッジ貯蔵施設の動的機器は、故障により設備が長期間停止するがないように、原則として多重化する。

(3) 規格・基準等

使用済セシウム吸着塔保管施設、廃スラッジ貯蔵施設の機器等は、設計、材料の選定、製作及び検査について、原則として適切と認められる規格及び基準によるものとする。

(4) 放射性物質の漏えい防止及び管理されない放出の防止

廃スラッジ貯蔵施設の機器等は、液体状の放射性物質の漏えいの防止及び所外への管理

されない放出を防止するため、次の各項を考慮した設計とする。

- a. 漏えいの発生を防止するため、機器等には設置環境や内部流体の性状等に応じた適切な材料を使用するとともに、タンク水位の検出器等を設ける。
- b. 液体状の放射性物質が漏えいした場合は、漏えいの早期検出を可能にするとともに、漏えい液体の除去・回収を行えるようにする。
- c. タンク水位、漏えい検知等の警報については、免震重要棟集中監視室及びシールド中央制御室（シールド中操）に表示し、異常を確実に運転員に伝え適切な措置をとれるようにする。

なお、セシウム吸着装置、第二セシウム吸着装置、第三セシウム吸着装置、高性能多核種除去設備、モバイル式処理装置、サブドレン他浄化装置、高性能多核種除去設備検証試験装置、RO濃縮水処理設備、第二モバイル型ストロンチウム除去装置、放水路浄化装置の使用済みの吸着塔、モバイル型ストロンチウム除去装置の使用済みのフィルタ及び吸着塔、多核種除去設備及び増設多核種除去設備の使用済みの吸着材を収容した高性能容器及び多核種除去設備にて発生する処理カラム、5・6号機仮設設備（滞留水貯留設備）浄化ユニットの使用済セシウム／ストロンチウム同時吸着塔は、内部の水を抜いた状態で貯蔵するため、漏えいの可能性はない。

(5) 放射線遮へいに対する考慮

使用済セシウム吸着塔保管施設、廃スラッジ貯蔵施設は、放射線業務従事者の線量を低減する観点から、放射線を適切に遮へいする設計とする。

(6) 崩壊熱除去に対する考慮

- a. 吸着塔、フィルタ、高性能容器及び処理カラムは、崩壊熱を大気に逃す設計とする。
- b. 廃スラッジ貯蔵施設は、放射性物質の崩壊熱による温度上昇を考慮し、必要に応じて熱を除去できる設計とする。

(7) 可燃性ガスの滞留防止に対する考慮

吸着塔、フィルタ、高性能容器、処理カラム及び廃スラッジ貯蔵施設は、水の放射線分解により発生する可燃性ガスの滞留を防止でき、必要に応じて適切に排出できる設計とする。

(8) 気体廃棄物の放出に対する考慮

廃スラッジ貯蔵施設は、放出する可燃性ガス等の気体に放射性物質を含む可能性がある場合は、排気設備にフィルタ等を設け捕獲収集する設計とする。また、気体廃棄物の放出を監視するためのモニタ等を設ける。

(9) 健全性に対する考慮

使用済セシウム吸着塔保管施設、廃スラッジ貯蔵施設は、機器の重要度に応じた有効な保全ができるものとする。

2.5.1.4 供用期間中に確認する項目

- (1) 汚染水処理設備は、滞留水の放射性物質の濃度を原子炉注水に再利用可能な濃度まで低減できる能力を有すること。
- (2) 汚染水処理設備は、滞留水の塩化物イオン濃度を原子炉注水に再利用可能な濃度まで低減できる能力を有すること。

2.5.1.5 主要な機器

2.5.1.5.1 汚染水処理設備、貯留設備（タンク等）及び関連設備（移送配管、移送ポンプ等）

汚染水処理設備、貯留設備（タンク等）及び関連設備（移送配管、移送ポンプ等）は、滞留水移送装置、油分分離装置、処理装置（セシウム吸着装置、第二セシウム吸着装置、第三セシウム吸着装置及び除染装置）、淡水化装置（逆浸透膜装置、蒸発濃縮装置）、中低濃度タンク、地下貯水槽等で構成する。

使用済セシウム吸着塔保管施設、廃スラッジ貯蔵施設及び関連施設（移送配管、移送ポンプ等）は、使用済セシウム吸着塔仮保管施設、使用済セシウム吸着塔一時保管施設、造粒固化体貯槽(D)、廃スラッジ一時保管施設等で構成する。

1号～4号機のタービン建屋等の滞留水は、滞留水移送装置によりプロセス主建屋、雑固体廃棄物減容処理建屋（以下、「高温焼却炉建屋」という。）へ移送した後、プロセス主建屋等の地下階を介して、必要に応じて油分を除去し、処理装置へ移送、またはプロセス主建屋等の地下階を介さずにセシウム吸着装置・第二セシウム吸着装置へ直接移送し、主要核種を除去した後、淡水化装置により塩分を除去する。また、各装置間には処理済水、廃水を保管するための中低濃度タンク、地下貯水槽を設置する。

二次廃棄物となる使用済みの吸着材を収容したセシウム吸着装置吸着塔、第二セシウム吸着装置吸着塔、第三セシウム吸着装置吸着塔、モバイル式処理装置吸着塔、モバイル型ストロンチウム除去装置の使用済フィルタ・吸着塔、第二モバイル型ストロンチウム除去装置、放水路浄化装置吸着塔は使用済セシウム吸着塔仮保管施設、もしくは使用済セシウム吸着塔一時保管施設に一時的に貯蔵し、高性能多核種除去設備、高性能多核種除去設備検証試験装置、サブドレン他浄化装置、RO濃縮水処理設備で発生する吸着塔、多核種除去設備、増設多核種除去設備にて発生する二次廃棄物を収容する高性能容器及び多核種除去設備にて発生する処理カラム、5・6号機仮設設備（滞留水貯留設備）浄化ユニットで発生する使用済セシウム／ストロンチウム同時吸着塔は使用済セシウム吸着塔一時保管施設に一時的に貯蔵する。また、二次廃棄物の廃スラッジは造粒固化体貯槽(D)、廃スラッジ一時保管施設で一時的に貯蔵する。

汚染水処理設備、貯留設備及び関連設備の主要な機器は、免震重要棟集中監視室またはシールド中央制御室（シールド中操）から遠隔操作及び運転状況の監視を行う。

(1) 滞留水移送装置

滞留水移送装置は、タービン建屋等にある滯留水を汚染水処理設備のあるプロセス主建屋、高温焼却炉建屋へ移送することを目的に、移送ポンプ、移送ライン等で構成する。

移送ポンプは、1号機タービン建屋に6台、1号機原子炉建屋に2台、2号機タービン建屋に4台、2号機原子炉建屋に2台、2号機廃棄物処理建屋に2台、3号機のタービン建屋に5台、3号機原子炉建屋に2台、3号機廃棄物処理建屋に2台、4号機タービン建屋に5台、4号機原子炉建屋に2台、4号機廃棄物処理建屋に2台設置し、原子炉への注水、雨水の浸入、地下水の浸透等により1号～4号機のタービン建屋等に発生する滯留水に対して十分対処可能な設備容量を確保する。滯留水の移送は、移送元のタービン建屋等の水位や移送先となるプロセス主建屋、高温焼却炉建屋の水位の状況に応じて、ポンプの起動台数、移送元、移送先を適宜選定して実施する。

移送ラインは、設備故障及び損傷を考慮し複数の移送ラインを準備する。また、使用環境を考慮した材料を選定し、必要に応じて遮へい、保温材等を設置するとともに、屋外敷設箇所は移送ラインの線量当量率等を監視し漏えいの有無を確認する。

(2) 油分分離装置

油分分離装置は、油分がセシウム吸着装置の吸着性能を低下させるため、その上流側に設置し、滯留水に含まれる油分を自然浮上分離により除去する。油分分離装置は、プロセス主建屋内に3台設置する。

(3) 処理装置（セシウム吸着装置、第二セシウム吸着装置、第三セシウム吸着装置、除染装置）

セシウム吸着装置、第二セシウム吸着装置及び第三セシウム吸着装置は、吸着塔内部に充填された吸着材のイオン交換作用により、滯留水に含まれるセシウム等の核種を除去する。除染装置は、滯留水にセシウム等の核種を吸着する薬品を注入し凝集・沈殿させ、上澄液とスラッジに分離することで、滯留水に含まれるセシウム等の核種を除去する。また、各装置は装置の処理能力を確認するための試料を採取できる設備とする。

処理装置は、複数の装置により多様性を確保するとともに、各装置の組み合わせもしくは単独により運転が可能な系統構成とする。

a. セシウム吸着装置

セシウム吸着装置は、焼却工作建屋内に4系列配置しており、多段の吸着塔により滯留水に含まれる放射性のセシウム、ストロンチウムを除去する。

セシウム吸着装置は、4系列でセシウムを除去するセシウム吸着運転（以下、「Cs吸着運転」という）または4系列を2系列化しセシウム及びストロンチウムを除去するセシウム／ストロンチウム同時吸着運転（以下、「Cs/Sr同時吸着運転」という）を行う。

吸着塔は、二重の円筒形容器で、内側は内部に吸着材を充填したステンレス製の容器、外側は炭素鋼製の遮へい容器からなる構造とする。

使用済みの吸着塔は一月あたり6本程度発生し、使用済セシウム吸着塔仮保管施設にて内部の水抜きを行い、使用済セシウム吸着塔仮保管施設及び使用済セシウム吸着塔一時保管施設にて貯蔵する。

b. 第二セシウム吸着装置

第二セシウム吸着装置は、高温焼却炉建屋内に2系列配置し、各系列で多段の吸着塔によりセシウム、ストロンチウム等の核種を除去する。

第二セシウム吸着装置は、セシウム吸着塔によりセシウムを除去するセシウム吸着運転（以下、「Cs吸着運転」という）、または同時吸着塔によりセシウム及びストロンチウムを除去するセシウム／ストロンチウム同時吸着運転（以下、「Cs/Sr同時吸着運転」という）を行う。

吸着塔は、ステンレス製の容器にゼオライト等の吸着材を充填し、周囲は鉛等で遮へいする構造とする。

使用済みの吸着塔は、Cs吸着運転においては一月あたり4本程度発生し、Cs/Sr同時吸着運転においては一月あたり4本程度発生する。

使用済み吸着塔は、本装置において内部の水抜きを行い、使用済セシウム吸着塔仮保管施設及び使用済セシウム吸着塔一時保管施設にて貯蔵する。

c. 第三セシウム吸着装置

第三セシウム吸着装置は、サイトバンカ建屋内に1系列配置し、多段の吸着塔によりセシウム、ストロンチウム等の核種を除去する。

第三セシウム吸着装置は、セシウム及びストロンチウム同時吸着塔によりセシウム及びストロンチウムを除去するCs/Sr同時吸着運転を行う。

吸着塔は、ステンレス製の容器にゼオライト等の吸着材を充填し、周囲は鉛等で遮へいする構造とする。

使用済みの吸着塔は、一ヶ月あたり1本程度発生する。使用済み吸着塔は、本装置において内部の水抜きを行い、使用済セシウム吸着塔一時保管施設にて貯蔵する。

d. 除染装置

除染装置は、プロセス主建屋に1系列設置し、滞留水に含まれる懸濁物質や浮遊物質

を除去する加圧浮上分離装置、薬液注入装置から吸着剤を注入し放射性物質の吸着を促す反応槽、薬液注入装置から凝集剤を注入し放射性物質を凝集・沈殿させ上澄液とスラッジに分離する凝集沈殿装置、懸濁物質の流出を防止するディスクフィルター、吸着材を注入する薬品注入装置で構成する。反応槽及び凝集沈殿装置は、1組の装置を2段設置することにより放射能除去性能を高める設計とするが、1段のみでも運転可能な設計とする。スラッジは造粒固化体貯槽(D)に排出する。

(4) 淡水化装置（逆浸透膜装置、蒸発濃縮装置）

淡水化装置は、滞留水を原子炉注水に再使用するため、滞留水に含まれる塩分を除去することを目的に、逆浸透膜装置、蒸発濃縮装置で構成する。

逆浸透膜装置は、5系列6台で構成し、水を通しイオンや塩類などの不純物は透過しない逆浸透膜の性質を利用して滞留水に含まれる塩分を除去し、処理済水と塩分が濃縮された廃水に分離する。また、蛇腹ハウスやテントハウス内に設置している逆浸透膜装置は、逆浸透膜を通して滯留水を濃縮廃水側へ送水する機能も有する。蒸発濃縮装置は3系列8台で構成し、逆浸透膜装置により塩分が濃縮された廃水を蒸気により蒸発濃縮（蒸留）する設備であるが、平成28年1月現在運用を停止している。また、各装置は装置の処理能力を確認するための試料を採取できる設備とする。

なお、逆浸透膜装置のうち4号機タービン建屋2階に設置する逆浸透膜装置（以下、「建屋内RO」という。）及びこれに付帯する機器を建屋内RO循環設備という。

淡水化装置は、複数の装置及び系統により多重性及び多様性を確保する。

(5) 廃止（高濃度滯留水受タンク）

(6) 中低濃度タンク

中低濃度タンクは、処理装置（セシウム吸着装置、第二セシウム吸着装置、第三セシウム吸着装置及び除染装置）により主要核種が除去された水等を貯留する目的で主に屋外に設置する。

中低濃度タンクは、貯留する水の性状により分類し、処理装置（セシウム吸着装置、第二セシウム吸着装置、第三セシウム吸着装置及び除染装置）により主要核種を除去された水等を貯留するサプレッション・プール水サージタンク及び廃液RO供給タンク、逆浸透膜装置の廃水を貯留するRO後濃縮塩水受タンク^{*1}、蒸発濃縮装置の廃水を貯留する濃縮廃液貯槽、逆浸透膜装置の処理済水を貯留するRO後淡水受タンク^{*2}、多核種除去設備、増設多核種除去設備及び高性能多核種除去設備の処理済水を貯留する多核種処理水タンク^{*3}及びRO濃縮水処理設備の処理済水、サブドレン他水処理施設で汲み上げた地下水を貯留するSr処理水タンク^{*4}で構成する。

サプレッション・プール水サージタンクは、液体廃棄物処理系の設備として既に設置され

ていた設備を使用し、工事計画認可申請書（57 資序第 2974 号 昭和 57 年 4 月 20 日認可）において確認を実施している。RO 後淡水受タンクの貯留水は、処理済水として原子炉への注水に再利用する。

なお、各タンクは定期的に必要量を確認し※⁵、必要に応じて増設する。

※1 : RO濃縮水貯槽、地下貯水槽（RO後濃縮塩水用分）にて構成。

※2 : RO処理水貯槽、蒸発濃縮処理水貯槽にて構成。

※3 : 多核種処理水貯槽で構成。

※4 : Sr 処理水貯槽で構成。

※5 :「福島第一原子力発電所における高濃度の放射性物質を含むたまり水の貯蔵及び処理の状況について」にて確認を実施。

(7) 地下貯水槽

地下貯水槽は、発電所構内の敷地を有効活用する観点で地面を掘削して地中に設置する。また、止水のための 3 重シート（2 重の遮水シート及びベントナイトシート）、その内部に地面からの荷重を受けるためのプラスチック製枠材を配置した構造とする。

地下貯水槽には、逆浸透膜装置の廃水等を貯留する。

なお、地下貯水槽からの漏えいが認められたことから、別のタンクへの貯留水の移送が完了次第、使用しないこととする。

(8) ろ過水タンク

ろ過水タンクは、既に屋外に設置されていたもので、放射性物質を含まない水を貯留するタンクであるが、地下貯水槽に貯留した逆浸透膜装置の廃水の貯留用として一時的に使用する。ろ過水タンクは、放射性流体を貯留するための設備ではないため、逆浸透膜装置の廃水を貯留する場合の適合性評価を行う。また、ろ過水タンク周囲に設置した線量計で雰囲気線量を確認する等により漏えいの有無を確認する。なお、貯留期間は貯留開始後 1 年以内を目途とし、ろ過水タンクに貯留した逆浸透膜装置の廃水を別のタンクに移送する。

(9) 電源設備

電源は、所内高圧母線から受電でき、非常用所内電源とも接続できる構成とする。セシウム吸着装置及び除染装置と第二セシウム吸着装置は、それぞれ異なる系統の所内高圧母線から受電する構成とし、第三セシウム吸着装置は、二つの異なる系統の所内高圧母線から受電する構成とすることにより、所内高圧母線の点検等による電源停止においても、何れかの処理装置により、滞留水の処理が可能な設計とする。また、汚染水処理設備等は、外部電源喪失の場合は、タービン建屋等の水位の状況や汚染水処理設備以外の設備負荷を考慮しながら復旧する。

(10) 廃止（モバイル式処理設備）

(11) 滞留水浄化設備

1～4号機の建屋滞留水の放射性物質濃度を低減する目的で、1～4号機の滞留水を浄化する設備（以下、滯留水浄化設備）を設置する。滯留水浄化設備は、建屋内RO循環設備で敷設した配管から各建屋へ分岐する配管で構成する。

2.5.1.5.2 使用済セシウム吸着塔保管施設及び廃スラッジ貯蔵施設

使用済セシウム吸着塔保管施設は、使用済セシウム吸着塔仮保管施設、使用済セシウム吸着塔一時保管施設で構成する。廃スラッジ貯蔵施設は造粒固化体貯槽(D)、廃スラッジ一時保管施設で構成する。

廃スラッジ貯蔵施設の主要な機器は、免震重要棟集中監視室またはシールド中央制御室（シールド中操）から遠隔操作及び運転状況の監視を行う。

(1) 使用済セシウム吸着塔保管施設

a. 使用済セシウム吸着塔仮保管施設

使用済セシウム吸着塔仮保管施設は、セシウム吸着装置、第二セシウム吸着装置、モバイル式処理装置、第二モバイル型ストロンチウム除去装置及び放水路浄化装置で発生する吸着塔並びにモバイル型ストロンチウム除去装置で発生するフィルタ及び吸着塔を使用済セシウム吸着塔一時保管施設へ移送するまでの間貯蔵するために設けた施設であり、吸着塔を取り扱うための門型クレーン、セシウム吸着装置吸着塔等のろ過水による洗浄・水抜きを実施する装置、遮へい機能を有するコンクリート製ボックスカルバート等にて構成する。

b. 使用済セシウム吸着塔一時保管施設

使用済セシウム吸着塔一時保管施設は、セシウム吸着装置、第二セシウム吸着装置、第三セシウム吸着装置、モバイル式処理装置、高性能多核種除去設備、サブドレン他浄化装置、高性能多核種除去設備検証試験装置、RO濃縮水処理設備及び第二モバイル型ストロンチウム除去装置、放水路浄化装置で発生する吸着塔、モバイル型ストロンチウム除去装置で発生するフィルタ及び吸着塔、多核種除去設備、増設多核種除去設備にて発生する二次廃棄物を収容する高性能容器及び多核種除去設備にて発生する処理カラム、5・6号機仮設設備（滯留水貯留設備）浄化ユニットで発生する使用済セシウム／ストロンチウム同時吸着塔の処理施設等が設置されるまでの間一時的に貯蔵を行う施設であり、吸着塔、フィルタ、高性能容器及び処理カラムを取り扱うための門型クレーン、遮へい機能を有するコンクリート製ボックスカルバート等により構成する。

なお、使用済セシウム吸着塔一時保管施設は必要に応じて増設する。

(2) 廃スラッジ貯蔵施設

a. 造粒固化体貯槽(D)

造粒固化体貯槽(D)は、除染装置の凝集沈殿装置で発生したスラッジを廃スラッジ一時保管施設へ移送するまでの間、貯蔵する設備であり、固体廃棄物処理系の設備として既にプロセス主建屋に設置していた設備を改造して使用する。なお、造粒固化体貯槽(D)はプロセス主建屋と一体構造であるため、「2.6 滞留水を貯留している（滞留している場合を含む）建屋」において確認している。

b. 廃スラッジ一時保管施設

廃スラッジ一時保管施設は、廃スラッジを処理施設等へ移送するまでの間一時貯蔵する設備として設置する。廃スラッジ一時保管施設は、スラッジ貯槽、セル及びオフガス処理系等を収容するスラッジ棟、圧縮空気系の機器等を収容する設備棟で構成する。

廃スラッジ一時保管施設の動的機器は、故障により設備が長期間停止することがないよう、原則として多重化する。

また、廃スラッジ一時保管施設の電源は、所内高圧母線から受電でき、非常用所内電源とも接続できる構成とする。また、外部電源喪失の場合は、タービン建屋等の水位の状況や汚染水処理設備以外の設備負荷を考慮しながら復旧する。

2.5.1.6 自然災害対策等

(1) 津波

滞留水移送装置、処理装置等一部の設備を除き、アウターライズ津波が到達しないと考えられる T.P. 約 28m 以上の場所に設置する。

滞留水移送装置、処理装置等、東北地方太平洋沖地震津波が到達したエリアに設置する設備については、アウターライズ津波による浸水を防止するため仮設防潮堤内に設置する。また、アウターライズ津波を上回る津波の襲来に備え、大津波警報が出た際は滞留水移送装置、処理装置を停止し、処理装置については隔離弁を閉めることにより滞留水の流出を防止する。

(2) 台風（強風）

汚染水処理設備等のうち、処理装置及び建屋内 RO は台風（強風）による設備損傷の可能性が低い鉄筋コンクリート造の建屋内に設置する。淡水化装置（建屋内 RO 除く）は、蛇腹ハウスやテントハウス内に設置しているため、台風（強風）によりハウスの一部が破損する可能性はあるが、ハウス破損に伴い、淡水化装置に損傷を与える可能性がある場合は、淡水化装置の停止等の操作を行い、装置損傷による汚染水の漏えい防止を図る。

(3) 火災

初期消火の対応ができるよう、近傍に消火器を設置する。

2.5.1.7 構造強度及び耐震性

2.5.1.7.1 汚染水処理設備、貯留設備（タンク等）及び関連設備（移送配管、移送ポンプ等）

(1) 構造強度

a. 震災以降緊急対応的に設置又は既に（平成25年8月14日より前に）設計に着手した機器等

汚染水処理設備、貯留設備及び関連設備を構成する機器は、「発電用原子力設備に関する技術基準を定める省令」において、廃棄物処理設備に相当するクラス3機器に準ずるものと位置付けられる。クラス3機器の適用規格は、「JSME S NC-1 発電用原子力設備規格 設計・建設規格」（以下、「JSME 規格」という。）で規定される。

しかしながら、震災以降緊急対応的にこれまで設置してきた機器等は、必ずしもJSME規格に従って設計・製作・検査をされたものではなく、日本産業規格（JIS）や日本水道協会規格等の国内外の民間規格、製品の試験データ等を踏まえ、福島第一原子力発電所構内の作業環境、機器等の設置環境や時間的裕度を勘案した中で設計・製作・検査を行ってきている。

汚染水処理設備、貯留設備及び関連設備を構成する機器は、高濃度の汚染水を内包するため、バウンダリ機能の健全性を確認する観点から、設計された肉厚が十分であることを確認している。また、溶接部については、耐圧・漏えい試験等を行い、有意な変形や漏えい等のないことを確認している。

機器等の経年劣化に対しては、適切な保全を実施することで健全性を維持していく。

b. 今後（平成25年8月14日以降）設計する機器等

汚染水処理設備、貯留設備及び関連設備を構成する機器は、「実用発電用原子炉及びその付属設備の技術基準に関する規則」において、廃棄物処理設備に相当するクラス3機器に準ずるものと位置付けられる。クラス3機器の適用規格は、「JSME S NC-1 発電用原子力設備規格 設計・建設規格」等（以下、「JSME 規格」という。）で規定される。

汚染水処理設備等は、地下水等の流入により増加する汚染水の対応が必要であり、短期間での機器の設置が求められる。また、汚染水漏えい等のトラブルにより緊急的な対応が必要となることもある。

従って、今後設計する機器等については、JSME規格に限定するものではなく、日本産業規格（JIS）等の国内外の民間規格に適合した工業用品の採用、或いはAmerican Society of Mechanical Engineers（ASME規格）、日本産業規格（JIS）、またはこれらと同等の技術的妥当性を有する規格での設計・製作・検査を行う。溶接（溶接施工法および溶接士）はJSME規格、American Society of Mechanical Engineers（ASME規格）、日本産業規格（JIS）、および発電用火力設備に関する技術基準を定める省令にて認証された溶接、または同等の溶

接とする。また、JSME 規格で規定される材料の日本産業規格（JIS）年度指定は、技術的妥当性の範囲において材料調達性の観点から考慮しない場合もある。

さらに、今後も JSME 規格に記載のない非金属材料（耐圧ホース、ポリエチレン管等）については、現場の作業環境等から採用を継続する必要があるが、これらの機器等については、日本産業規格（JIS）や日本水道協会規格、製品の試験データ等を用いて設計を行う。

(2) 耐震性

汚染水処理設備等を構成する機器のうち放射性物質を内包するものは、「発電用原子炉施設に関する耐震設計審査指針」の B クラス相当の設備と位置づけられる。耐震性を評価するにあたっては、「JEAC4601 原子力発電所耐震設計技術規程」等に準拠して構造強度評価を行うことを基本とするが、評価手法、評価基準について実態にあわせたものを採用する。B クラス施設に要求される水平震度に対して耐震性を確保できない場合は、その影響について評価を行う。支持部材がない等の理由によって、耐震性に関する評価ができない設備を設置する場合においては、可撓性を有する材料を使用するなどし、耐震性を確保する。

なお、検討用地震動および同津波に対する評価が必要な設備として抽出された機器等については、今後対策を講じる。

また、各機器は必要な耐震性を確保するために、原則として以下の方針に基づき設計する。

- ・倒れ難い構造（機器等の重心を低くする、基礎幅や支柱幅を大きくとる）
- ・動き難い構造、外れ難い構造（機器をアンカ、溶接等で固定する）
- ・座屈が起こり難い構造
- ・変位による破壊を防止する構造（定ピッチスパン法による配管サポート間隔の設定、配管等に可撓性のある材料を使用）

2.5.1.7.2 使用済セシウム吸着塔保管施設及び廃スラッジ貯蔵施設

(1) 構造強度

a. 震災以降緊急対応的に設置又は既に（平成 25 年 8 月 14 日より前に）設計に着手した機器等

使用済セシウム吸着塔保管施設及び廃スラッジ貯蔵施設を構成する機器は、震災以降緊急対応的に設置してきたもので、「発電用原子力設備に関する技術基準を定める省令」において、廃棄物処理設備に相当するクラス 3 機器に準ずるものと位置付けられる。クラス 3 機器の適用規格は、「JSME S NC-1 発電用原子力設備規格 設計・建設規格」（以下、「JSME 規格」という。）で規定される。

しかしながら震災以降緊急対応的にこれまで設置してきた機器等は、必ずしも JSME 規格に従って設計・製作・検査をされたものではなく、日本産業規格（JIS）等規格適合品または製品の試験データ等を踏まえ、福島第一原子力発電所構内の作業環境、機器等の設置環境や緊急時対応の時間的裕度を勘案した中で設計・製作・検査を行ってきている。

廃スラッジ貯蔵施設を構成する機器は、高濃度の汚染水を内包するため、バウンダリ機能の健全性を確認する観点から、設計された肉厚が十分であることを確認している。また、溶接部については、耐圧・漏えい試験等を行い、有意な変形や漏えい等のないことを確認している。

なお、使用済セシウム吸着塔保管施設を構成するコンクリート製ボックスカルバートは遮へい物として吸着塔等の周囲に配置するものであり、JSME 規格で定める機器には該当しない。

b. 今後（平成 25 年 8 月 14 日以降）設計する機器等

使用済セシウム吸着塔一時保管施設は必要に応じて増設することとしており、地下水等の流入により増加する汚染水の処理に伴う二次廃棄物への対応上、短期間での施設の設置が必要である。このため今後設計する機器等については、日本産業規格（JIS）等規格に適合した工業用品の採用、或いは JIS 等の技術的妥当性を有する規格での設計・製作・検査を行う。

(2) 耐震性

使用済セシウム吸着塔保管施設、廃スラッジ貯蔵施設を構成する機器は、「発電用原子炉施設に関する耐震設計審査指針」の B クラス相当の設備と位置づけられる。

使用済セシウム吸着塔保管施設、廃スラッジ貯蔵施設の耐震性に関する評価にあたっては、「JEAC4601 原子力発電所耐震設計技術規程」に準拠することを基本とするが、必要に応じて現実的な評価を行う。また、配管に関しては、変位による破壊を防止するため、定ピッチスパン法による配管サポート間隔の設定や、可撓性のある材料を使用する。

なお、検討用地震動および同津波に対する評価が必要な設備として抽出された機器等については、今後対策を講じる。

2.5.1.8 機器の故障への対応

2.5.1.8.1 汚染水処理設備、貯留設備（タンク等）及び関連施設（移送配管、移送ポンプ等）

(1) 機器の単一故障

a. 動的機器の単一故障

汚染水処理設備は、機器の単一故障により滞留水の処理機能が喪失するのを防止するため動的機器や外部電源を多重化しているが、汚染水処理設備の動的機器が故障した場合は、待機設備へ切替を行い、滞留水の処理を再開する。

(2) 主要機器の複数同時故障

a. 処理装置の除染能力が目標性能以下

汚染水処理設備は、セシウム吸着装置、第二セシウム吸着装置、第三セシウム吸着

装置及び除染装置による処理装置全体で多重化が確立されており、各装置の組み合わせもしくは単独による運転が可能である。そのため、一つの処理装置が故障しても性能回復は短時間で行えるが、万一、所定の除染能力が得られず下流側の逆浸透膜装置の受け入れ条件 (10^2Bq/cm^3 オーダ) を満足しない場合は、以下の対応を行う。

逆浸透膜装置後淡水受タンクでの希釈効果等を踏まえながら、必要に応じて処理装置出口の処理済水を再度セシウム吸着装置、第二セシウム吸着装置、第三セシウム吸着装置及び除染装置に水を戻す「再循環処理」を実施する（手動操作）。なお、再循環処理を実施する場合、稼働率が 50%以下となるため、タービン建屋等からの滞留水の移送量を調整し、プロセス主建屋、高温焼却炉建屋の水位上昇を監視する。

b. 滞留水の処理機能喪失

汚染水処理設備は、セシウム吸着装置、第二セシウム吸着装置、第三セシウム吸着装置及び除染装置のそれぞれで単独運転が可能である。

また、セシウム吸着装置及び除染装置と第二セシウム吸着装置は、それぞれ異なる系統の所内高圧母線から受電する構成とし、第三セシウム吸着装置は、二つの異なる系統の所内高圧母線から受電する構成としている。

さらに、セシウム吸着装置、第二セシウム吸着装置、第三セシウム吸着装置及び除染装置は、建屋により分離して設置している。以上のことから、共通要因によりすべての処理装置が機能喪失する可能性は十分低いと想定するが、全装置が長期間停止する場合は、以下の対応を行う。

- (a) 処理装置が長期間停止する場合、炉注水量を調整し、滞留水の発生量を抑制する。
- (b) セシウム吸着装置、第二セシウム吸着装置または第三セシウム吸着装置の吸着塔の予備品を用意し、短期間（1ヶ月程度）で新たな処理が可能なように準備する。
- (c) タービン建屋等の水位が所外放出レベル近くに達した場合、滞留水をタービン建屋の復水器に移送することで、放射性物質の所外放出を防止する。
- (d) 滞留水の系外への漏えいを防止するために、集中廃棄物処理建屋のサイトバンカ建屋、焼却工作室建屋等への移送準備を行い、滞留水受け入れ容量を確保する。

(3) その他の事象

a. 降水量が多い場合の対応

降水量が多い場合には、滞留水の移送量、処理量を増加させる等の措置をとる。また、大量の降雨が予想される場合には、事前に滞留水をプロセス主建屋等へ移送し、タービン建屋等の水位を低下させる措置をとる。

さらに、タービン建屋の水位が上昇すれば、炉注水量の低下措置等の対応を図る。

(4) 異常時の評価

a. 滞留水の処理機能喪失時の評価

処理装置が長期に機能喪失した場合でも、タービン建屋等の水位は T.P. 1,200mm 程度で管理しているため所外放出レベルの T.P. 2,564mm に達するまでの貯留容量として約 30,000m³ を確保している。さらにタービン建屋の復水器等へ滞留水を移送することにより、これまでの運転実績から、原子炉への注水量を約 400m³/日、地下水の浸透、雨水の浸入により追加発生する滞留水量を約 400m³/日と想定した場合においても、1 ヶ月分（約 24,000m³）以上の貯留が可能である。

本資料に記載の標高は、震災後の地盤沈下量（-709mm）と O.P. から T.P. への読替値（-727mm）を用いて、下式に基づき換算している。

<換算式> T.P. = O.P. - 1,436mm

b. 降水量が多い場合の評価

月降水量の最大値は、気象庁の観測データにおいて福島県浪江町で 634mm（2006 年 10 月）、富岡町で 615mm（1998 年 8 月）である。また、タービン建屋等の水位は、降水量に対し 85% の水位上昇を示したことがあるため 1 ヶ月あたりタービン建屋の水位を 540mm（634mm × 0.85%）上昇させる可能性がある。

その他、建屋水位を上昇させるものとして、①地下水流入と②原子炉への注水があり、各々約 400m³/日が想定される。1 号～4 号機の滞留水が存在している建屋面積の合計は約 23,000m² となるため、降雨、地下水流入、及び原子炉への注水により 1 ヶ月に発生する滞留水量の合計は 36,420m³ となる。そのため、各建屋の水位を維持するためには、約 1,220m³/日の滞留水移送・処理が必要となる。一方、移送装置は移送ポンプが 1 台あたり 20m³/h の運転実績があるため 1,920m³/日の滞留水移送が可能であり、処理装置も実績として 1,680m³/日で処理を実施したことがある。

したがって、月降水量 1,000mm 以上の場合でも、現状の移送装置、処理装置の能力でタービン建屋等の水位を維持することが可能である。

2.5.1.8.2 使用済セシウム吸着塔保管施設及び廃スラッジ貯蔵施設

(1) 機器の単一故障

a. 動的機器の単一故障

廃スラッジ一時保管施設は、機器の単一故障により安全機能が喪失するのを防止するため、動的機器を多重化しているが、動的機器が故障した場合は、待機設備へ切替を行い、安全機能を回復する。

b. 外部電源喪失時

使用済セシウム吸着塔仮保管施設、使用済セシウム吸着塔一時保管施設は、使用済

みのセシウム吸着塔等を静的に保管する施設であり、外部電源喪失した場合でも、安全機能に影響を及ぼすことはない。

造粒固化体貯槽(D)は排気用の仮設電源を設けており、外部電源喪失により貯槽内気相部の排気が不可能となった場合は、必要に応じ電源切替を操作することで可燃性ガスを放出する。

廃スラッジ一時保管施設は、外部電源喪失により貯槽内気相部の排気が不可能となるが、以下を考慮しており、短時間のうちに安全機能の回復が可能である。

- ・電源車の接続口を設置
- ・仮設送風機（エンジン付きコンプレッサ）の接続が可能なように取合口を設置
- ・窒素ボンベによる掃気が可能なようにボンベを設置
- ・手動弁を操作することで、可燃性ガスを放出（ベント）できるラインを設置

2.5.2 基本仕様

2.5.2.1 主要仕様

2.5.2.1.1 汚染水処理設備、貯留設備（タンク等）及び関連設備（移送配管、移送ポンプ等）

(1) 1号機タービン建屋滞留水移送ポンプ（完成品）

台 数	2
容 量	12m ³ /h (1台あたり)
揚 程	30m
(追設)台 数	4
容 量	18m ³ /h (1台あたり)
揚 程	46m

(2) 2号機タービン建屋滞留水移送ポンプ（完成品）

台 数	2
容 量	12m ³ /h (1台あたり)
揚 程	30m
(追設)台 数	2
容 量	18m ³ /h (1台あたり)
揚 程	46m

(3) 3号機タービン建屋滞留水移送ポンプ（完成品）

台 数	3
容 量	12m ³ /h (1台あたり)
揚 程	30m
(追設)台 数	2
容 量	18m ³ /h (1台あたり)
揚 程	46m

(4) 4号機タービン建屋滞留水移送ポンプ（完成品）

台 数	3
容 量	12m ³ /h (1台あたり)
揚 程	30m
(追設)台 数	2
容 量	18m ³ /h (1台あたり)
揚 程	46m

(5) サイトバンク排水ポンプ（完成品）

台 数	1
容 量	12 m ³ /h
揚 程	30 m

(6) プロセス主建屋滞留水移送ポンプ（完成品）

台 数	2 （高濃度滞留水受タンク移送ポンプと共に用）
容 量	50 m ³ /h (1台あたり)
揚 程	38.5～63m

(7) 高温焼却炉建屋滞留水移送ポンプ（完成品）

台 数	2
容 量	50m ³ /h (1台あたり)
揚 程	38.5m

(8) 油分分離装置処理水移送ポンプ（完成品）

台 数	2
容 量	50m ³ /h (1台あたり)
揚 程	65m

(9) 第二セシウム吸着装置ブースターポンプ（完成品）

台 数	2
容 量	50m ³ /h (1台あたり)
揚 程	108m

(10) セシウム吸着処理水移送ポンプ（完成品）

台 数	2
容 量	50m ³ /h (1台あたり)
揚 程	41m

(11) 廃止（除染装置処理水移送ポンプ（完成品））

(12) S P T廃液抜出ポンプ（完成品）

台 数	2
容 量	50m ³ /h (1台あたり)
揚 程	30m

(13) S P T受入水移送ポンプ（完成品）

台 数	2
容 量	50m ³ /h (1台あたり)
揚 程	75m

(14) 廃液R O供給ポンプ（完成品）

台 数	2
容 量	70m ³ /h (1台あたり)
揚 程	30m

(15) R O処理水供給ポンプ（完成品）

台 数	2
容 量	50m ³ /h (1台あたり)
揚 程	75m

(16) R O処理水移送ポンプ（完成品）

台 数	2
容 量	50m ³ /h (1台あたり)
揚 程	75m

(17) R O濃縮水供給ポンプ（完成品）

台 数	2
容 量	50m ³ /h (1台あたり)
揚 程	75m

(18) 廃止（R O濃縮水貯槽移送ポンプ（完成品））

(19) RO濃縮水移送ポンプ（完成品）

台 数	12
容 量	50m ³ /h (1台あたり)
揚 程	50～75m

(20) 廃止（濃縮水供給ポンプ（完成品））

(21) 廃止（蒸留水移送ポンプ（完成品））

(22) 廃止（濃縮処理水供給ポンプ（完成品））

(23) 濃縮処理水移送ポンプ（完成品）

台 数	2
容 量	50m ³ /h (1台あたり)
揚 程	75m

(24) 濃縮水移送ポンプ（完成品）

台 数	2
容 量	40m ³ /h (1台あたり)
揚 程	50m

(25) 高濃度滞留水受タンク移送ポンプ（完成品）

台 数	2
容 量	30m ³ /h (1台あたり)
揚 程	65m

(26) 廃止 (高濃度滯留水受タンク (完成品))

(27) 油分分離装置処理水タンク (完成品) ※¹

合計容量 (公称)	37.5 m ³
基 数	3 基
容量 (単基)	12.5 m ³ ／基

(28) セシウム吸着処理水タンク (完成品) ※¹

合計容量 (公称)	37.5 m ³
基 数	3 基
容量 (単基)	12.5 m ³ ／基

(29) 除染装置処理水タンク (完成品) ※¹

合計容量 (公称)	37.5 m ³
基 数	3 基
容量 (単基)	12.5 m ³ ／基

(30) サプレッションプール水サージタンク (既設品)

基 数	2 基
容 量	3,500 m ³ ／基

(31) S P T受入水タンク (完成品) ※¹

基 数	1 基
容 量	85 m ³

(32) 廃液R O供給タンク (完成品) ※¹

合計容量 (公称)	1,200m ³
基 数	34 基
容量 (単基)	35～110 m ³ ／基

(33) R O処理水受タンク (完成品) ※¹

基 数	1 基
容 量	85 m ³

※1 公称容量であり、運用上の容量は公称容量とは異なる。

(34) 廃止 (R O処理水一時貯槽)

(35) R O処理水貯槽 ^{※1}

合計容量 (公称)	14,000m ³
基 数	14 基
容量 (単基)	1,000 m ³ 以上／基 ^{※2}
材 料	SS400
板厚 (側板)	12mm, 15mm

(36) 廃止 (中低濃度滞留水受タンク (完成品))

(37) R O濃縮水受タンク (完成品) ^{※1}

基 数	1 基
容 量	85 m ³

(38) 廃止 (R O濃縮水貯槽 (完成品))

(39) R O濃縮水貯槽 ^{※1}

合計容量 (公称)	187,000 m ³ (必要に応じて増設)
基 数	190 基 (必要に応じて増設)
容量 (単基)	700 m ³ 以上, 1,000 m ³ 以上／基 ^{※2}
材 料	SS400
板厚 (側板)	16mm (700m ³), 12mm (1,000m ³) , 15mm (1,000m ³)

(40) 廃止 (濃縮水受タンク (完成品))

(41) 廃止 (蒸留水タンク (完成品))

※1 公称容量であり、運用上の容量は公称容量とは異なる。

※2 運用上の容量は、水位計 100%までの容量とする。

(42) 廃止（濃縮処理水タンク（完成品））

(43) 蒸発濃縮処理水貯槽※¹

合計容量（公称）	10,000m ³
基 数	10 基
容量（単基）	1,000m ³ 以上／基※ ²
材 料	SS400
板厚（側板）	12mm, 15mm

(44) 濃縮水タンク（完成品）※¹

合計容量（公称）	150m ³
基 数	5 基
容量（単基）	40m ³ ／基

(45) 濃縮廃液貯槽（完成品）※¹

合計容量（公称）	300m ³
基 数	3 基
容量（単基）	100m ³ ／基

(46) 多核種処理水貯槽※^{1,3}

合計容量（公称）	1,145,301 m ³	（必要に応じて増設）
基 数	820 基	（必要に応じて増設）
容量（単基）	700m ³ , 1,000m ³ , 1,060m ³ , 1,140m ³ , 1,160m ³ , 1,200m ³ , 1,220 m ³ , 1,235m ³ , 1,330m ³ , 1,356m ³ , 2,400m ³ , 2,900m ³ ／基※ ²	
材 料	SS400, SM400A, SM400B, SM400C, SM490A, SM490C	
板厚（側板）	12mm (700m ³ , 1,000m ³ , 1,160m ³ , 1,200m ³ , 1,220m ³ , 1,235m ³ , 1,330m ³ , 1,356m ³), 18.8mm (2,400m ³), 15mm (1,000 m ³ , 1,060m ³ , 1,140m ³ , 1,330m ³ , 2,900m ³), 16mm (700m ³)	

※1 公称容量であり、運用上の容量は公称容量とは異なる。

※2 運用上の容量は、水位計 100%までの容量とする。

※3 今後増設するタンク（J 6,K 1 北,K 2,K 1 南,H 1,J 7,J 4 (1,160m³),H 1 東,J 8,K 3,J 9,K 4,H 2,
H 4 北,H 4 南,G 1 南,H 5,H 6 (I),B,B 南,H 3,H 6 (II),G 6,G 1,G 4 南エリア）は、公称容量を運用水位上限とする。

(47) 地下貯水槽 ^{※1}

合計容量 (公称)	56,000 m ³
基 数	6 基
容 量	4,000～14,000m ³
材 料	ポリエチレン, ベントナイト
厚 さ	1.5mm (ポリエチレン), 6.4mm (ベントナイト)

(48) ろ過水タンク (既設品)

基 数	1 基
容 量	8,000 m ³

(49) 油分分離装置 (完成品)

台 数	3
容 量	1,200 m ³ /日 (1台で 100%容量)
性 能	出口にて浮遊油 100ppm 以下 (目標値)

(50) セシウム吸着装置

系 列 数	4 系列 (Cs 吸着運転) 2 系列 (Cs/Sr 同時吸着運転)
処理量 (定格)	1,200 m ³ /日 (4 系列 : Cs 吸着運転) 600 m ³ /日 (2 系列 : Cs/Sr 同時吸着運転)
除染係数 (設計目標値)	• Cs 吸着運転 放射性セシウム : $10^3 \sim 10^5$ 程度 • Cs/Sr 同時吸着運転 放射性セシウム: $10^3 \sim 10^5$ 程度 放射性ストロンチウム : $10 \sim 10^3$ 程度

(51) 第二セシウム吸着装置

系 列 数	2
処理量	1,200 m ³ /日
除染係数 (設計目標値)	$10^4 \sim 10^6$ 程度

(52) 第三セシウム吸着装置

系 列 数	1
処理量	600 m ³ /日
除染係数 (設計目標値)	$10^3 \sim 10^5$ 程度

※1 公称容量であり、運用上の容量は公称容量とは異なる。

(53) 第三セシウム吸着装置ブースターポンプ（完成品）

台 数	2
容 量	25m ³ /h (1台あたり)
揚 程	110m

(54) 除染装置（凝集沈殿法）

系 列 数	1
処理量	1,200 m ³ /日
除染係数（設計目標値）	10 ³ 程度

(55) 淡水化装置（逆浸透膜装置）（完成品）

(RO-1A)	処理量	270 m ³ /日
	淡水化率	約 40%
(RO-1B)	処理量	300 m ³ /日
	淡水化率	約 40%
(RO-2)	処理量	1,200 m ³ /日
	淡水化率	約 40%
(RO-3)	処理量	1,200 m ³ /日
	淡水化率	約 40%
(RO-TA)	処理量	800 m ³ /日
	淡水化率	約 50%
(RO-TB)	処理量	800 m ³ /日
	淡水化率	約 50%

(56) 淡水化装置（蒸発濃縮装置）（完成品）

(蒸発濃縮-1A)	処理量	12.7 m ³ /日
	淡水化率	約 30%
(蒸発濃縮-1B)	処理量	27 m ³ /日
	淡水化率	約 30%
(蒸発濃縮-1C)	処理量	52 m ³ /日
	淡水化率	約 30%
(蒸発濃縮-2A/2B)	処理量	80 m ³ /日
	淡水化率	約 30%
(蒸発濃縮-3A/3B/3C)	処理量	250 m ³ /日
	淡水化率	約 70%

(57) 廃止 (モバイル式処理装置)

(58) 廃止 (モバイル式処理装置 吸着塔)

(59) 廃止 (トレンチ滞留水移送装置 移送ポンプ (完成品))

(60) Sr 处理水貯槽^{※1, 3}

合計容量 (公称)	55,596 m ³ (必要に応じて増設)
基 数	50 基 (必要に応じて増設)
容量 (単基)	1,057m ³ 以上, 1,160m ³ 以上, 1,200m ³ 以上／基 ^{※2}
材 料	SS400, SM400A, SM400C
板厚 (側板)	15mm (1,057m ³), 12mm (1,160m ³), 12mm (1,200m ³)

(61) 濃縮廃液貯槽

合計容量 (公称)	10,000 m ³
基 数	10 基
容量 (単基)	1,000m ³ 以上／基 ^{※2}
材 料	SS400
板厚 (側板)	15mm (1,000m ³)

(62) 1号機原子炉建屋滞留水移送ポンプ (完成品)

台 数	2
容 量	18m ³ /h (1台あたり)
揚 程	46m

(63) 2号機原子炉建屋滞留水移送ポンプ (完成品)

台 数	2
容 量	18m ³ /h (1台あたり)
揚 程	46m

(64) 2号機廃棄物処理建屋滞留水移送ポンプ (完成品)

台 数	2
容 量	18m ³ /h (1台あたり)
揚 程	46m

※1 公称容量であり、運用上の容量は公称容量とは異なる。

※2 運用上の容量は、水位計 100%までの容量とする。

※3 今後増設するタンク (J 6, K 1 北, K 2, K 1 南, H 1, J 7, J 4 (1,160m³), H 1 東, J 8, K 3, J 9, K 4, H 2, H 4 北, H 4 南, G 1 南, H 5, H 6 (I), B, B 南, H 3, H 6 (II), G 6, G 1, G 4 南エリア) は、公称容量を運用水位上限とする。

(65) 3号機原子炉建屋滞留水移送ポンプ（完成品）

台 数	2
容 量	18m ³ /h (1台あたり)
揚 程	46m

(66) 3号機廃棄物処理建屋滞留水移送ポンプ（完成品）

台 数	2
容 量	18m ³ /h (1台あたり)
揚 程	46m

(67) 4号機原子炉建屋滞留水移送ポンプ（完成品）

台 数	2
容 量	18m ³ /h (1台あたり)
揚 程	46m

(68) 4号機廃棄物処理建屋滞留水移送ポンプ（完成品）

台 数	2
容 量	18m ³ /h (1台あたり)
揚 程	46m

(69) SPT廃液移送ポンプ（完成品）

台 数	2
容 量	35m ³ /h (1台あたり)
揚 程	75m

(70) SPT廃液昇圧ポンプ（完成品）

台 数	2
容 量	35m ³ /h (1台あたり)
揚 程	30m

(71) ろ過処理水移送ポンプ（完成品）

台 数	2
容 量	35m ³ /h (1台あたり)
揚 程	30m

(72) ろ過処理水昇圧ポンプ（完成品）

台 数 2
容 量 $35\text{m}^3/\text{h}$ (1台あたり)
揚 程 300m

(73) C S T移送ポンプ（完成品）

台 数 2
容 量 $20\text{m}^3/\text{h}$ (1台あたり)
揚 程 70m

(74) ろ過処理水受タンク

基 数 2 基
容 量 $10 \text{ m}^3/\text{基}$
材 料 強化プラスチック (FRP)
厚 さ 脳板 9.0mm

(75) 淡水化処理水受タンク

基 数 2 基
容 量 $10 \text{ m}^3/\text{基}$
材 料 SM400C
厚 さ 脳板 9.0mm

(76) ろ過器

基 数 2 基
容 量 $35 \text{ m}^3/\text{h}/\text{基}$
材 料 SM400A (ゴムライニング)
厚 さ 脳板 9.0mm

(77) 第二セシウム吸着装置第二ブースターポンプ（完成品）

台 数 2
容 量 $50\text{m}^3/\text{h}$ (1台あたり)
揚 程 103m

(78) セシウム吸着装置ブースターポンプ (完成品)

台 数 2
容 量 $50\text{m}^3/\text{h}$ (1台あたり)
揚 程 103m

表 2. 5-1 汚染水処理設備等の主要配管仕様 (1/20)

名 称	仕 様		
1号機タービン建屋から 1号機廃棄物処理建屋まで (ポリエチレン管)	呼び径 材質 最高使用圧力 最高使用温度	80A相当 ポリエチレン 1.0MPa 40°C	
1号機原子炉建屋から 1号機集合ヘッダー入口まで (耐圧ホース) (ポリエチレン管)	呼び径 材質 最高使用圧力 最高使用温度	50A相当 EPDM合成ゴム 0.96MPa 40°C	
	呼び径 材質 最高使用圧力 最高使用温度	50A相当, 80A相当, 100A相当 ポリエチレン 0.96MPa 40°C	
	呼び径 材質 最高使用圧力 最高使用温度	50A/Sch. 80 STPT410 0.96MPa 40°C	
1号機タービン建屋から 1号機集合ヘッダー入口まで (耐圧ホース) (ポリエチレン管)	呼び径 材質 最高使用圧力 最高使用温度	50A相当 EPDM合成ゴム 0.96MPa 40°C	
	呼び径 材質 最高使用圧力 最高使用温度	50A相当, 80A相当, 100A相当 ポリエチレン 0.96MPa 40°C	
	呼び径 材質 最高使用圧力 最高使用温度	50A/Sch. 80 STPT410 0.96MPa 40°C	
1号機集合ヘッダー (鋼管)	呼び径 材質 最高使用圧力 最高使用温度	100A/Sch. 40 STPT410 0.96MPa 40°C	
1号機集合ヘッダー出口から 2号機タービン建屋取り合いまで (ポリエチレン管)	呼び径 材質 最高使用圧力 最高使用温度	100A相当 ポリエチレン 0.96MPa 40°C	
2号機原子炉建屋から 2号機集合ヘッダー入口まで (耐圧ホース)	呼び径 材質 最高使用圧力 最高使用温度	80A相当 ポリ塩化ビニル 0.96MPa 40°C	

表2. 5-1 汚染水処理設備等の主要配管仕様 (2/20)

名 称	仕 様		
2号機原子炉建屋から 2号機集合ヘッダー入口まで (ポリエチレン管) (鋼管)	呼び径	80A相当, 100A相当	
	材質	ポリエチレン	
2号機タービン建屋から 2号機集合ヘッダー入口まで (耐圧ホース) (ポリエチレン管) (鋼管)	最高使用圧力	0.96MPa	
	最高使用温度	40°C	
2号機廃棄物処理建屋から 2号機集合ヘッダー入口まで (耐圧ホース) (ポリエチレン管) (鋼管)	呼び径	80A相当	
	材質	ポリ塩化ビニル	
2号機集合ヘッダー (鋼管)	最高使用圧力	0.96MPa	
	最高使用温度	40°C	
2号機集合ヘッダー出口から 2号機タービン建屋取り合いまで (ポリエチレン管)	呼び径	100A相当	
	材質	ポリエチレン	
	最高使用圧力	0.96MPa	
	最高使用温度	40°C	

表2. 5-1 汚染水処理設備等の主要配管仕様 (3/20)

名 称	仕 様		
2号機タービン建屋から 3号機タービン建屋まで (ポリエチレン管)	呼び径 材質 最高使用圧力 最高使用温度	80A相当, 100A相当 ポリエチレン 1.0MPa 40°C	
2号機タービン建屋から 4号機弁ユニットまで (ポリエチレン管)	呼び径 材質 最高使用圧力 最高使用温度	80A相当, 100A相当 ポリエチレン 1.0MPa 40°C	
3号機原子炉建屋から 3号機集合ヘッダー入口まで (耐圧ホース) (ポリエチレン管)	呼び径 材質 最高使用圧力 最高使用温度	80A相当 ポリ塩化ビニル 0.96MPa 40°C	
(鋼管)	呼び径 材質 最高使用圧力 最高使用温度	80A相当, 100A相当 ポリエチレン 0.96MPa 40°C	
3号機タービン建屋から 3号機集合ヘッダー入口まで (耐圧ホース) (ポリエチレン管)	呼び径 材質 最高使用圧力 最高使用温度	80A相当 ポリ塩化ビニル 0.96MPa 40°C	
(鋼管)	呼び径 材質 最高使用圧力 最高使用温度	80A相当, 100A相当 ポリエチレン 0.96MPa 40°C	
3号機廃棄物処理建屋から 3号機集合ヘッダー入口まで (耐圧ホース) (ポリエチレン管)	呼び径 材質 最高使用圧力 最高使用温度	80A相当 ポリ塩化ビニル 0.96MPa 40°C	
	呼び径 材質 最高使用圧力 最高使用温度	80A相当, 100A相当 ポリエチレン 0.96MPa 40°C	

表2. 5-1 汚染水処理設備等の主要配管仕様 (4/20)

名 称	仕 様		
3号機廃棄物処理建屋から 3号機集合ヘッダー入口まで (鋼管)	呼び径 材質 最高使用圧力 最高使用温度	50A/Sch. 40, 80A/Sch. 40, 100A/Sch. 40 STPG370 0.96MPa 40°C	
3号機集合ヘッダー (鋼管)	呼び径 材質 最高使用圧力 最高使用温度	100A/Sch. 40 STPG370 0.96MPa 40°C	
3号機集合ヘッダー出口から 3号機タービン建屋取り合いまで (ポリエチレン管)	呼び径 材質 最高使用圧力 最高使用温度	100A相当 ポリエチレン 0.96MPa 40°C	
3号機タービン建屋から 4号機弁ユニットまで (ポリエチレン管)	呼び径 材質 最高使用圧力 最高使用温度	80A相当, 100A相当 ポリエチレン 1.0MPa 40°C	
3号機タービン建屋から 4号機タービン建屋まで (ポリエチレン管)	呼び径 材質 最高使用圧力 最高使用温度	80A相当, 100A相当 ポリエチレン 1.0MPa 40°C	
4号機原子炉建屋から 4号機集合ヘッダー入口まで (耐圧ホース) (ポリエチレン管) (鋼管)	呼び径 材質 最高使用圧力 最高使用温度	50A相当, 80A相当 EPDM合成ゴム 0.96MPa 40°C	
	呼び径 材質 最高使用圧力 最高使用温度	50A相当, 80A相当, 100A相当 ポリエチレン 0.96MPa 40°C	
	呼び径 材質 最高使用圧力 最高使用温度	50A/Sch. 80 STPT410 0.96MPa 40°C	
4号機タービン建屋から 4号機集合ヘッダー入口まで (耐圧ホース) (ポリエチレン管)	呼び径 材質 最高使用圧力 最高使用温度	50A相当 EPDM合成ゴム 0.96MPa 40°C	
	呼び径 材質 最高使用圧力 最高使用温度	80A相当, 100A相当 ポリエチレン 0.96MPa 40°C	

表2. 5-1 汚染水処理設備等の主要配管仕様 (5/20)

名 称	仕 様		
4号機タービン建屋から 4号機集合ヘッダー入口まで (鋼管)	呼び径 材質 最高使用圧力 最高使用温度	50A/Sch. 80 STPT410 0.96MPa 40°C	
4号機廃棄物処理建屋から 4号機集合ヘッダー入口まで (耐圧ホース) (ポリエチレン管) (鋼管)	呼び径 材質 最高使用圧力 最高使用温度	50A相当 EPDM合成ゴム 0.96MPa 40°C	
	呼び径 材質 最高使用圧力 最高使用温度	50A相当, 80A相当, 100A相当 ポリエチレン 0.96MPa 40°C	
	呼び径 材質 最高使用圧力 最高使用温度	50A/Sch. 80 STPT410 0.96MPa 40°C	
4号機集合ヘッダー (鋼管)	呼び径 材質 最高使用圧力 最高使用温度	100A/Sch. 40 STPT410 0.96MPa 40°C	
4号機集合ヘッダー出口から 4号機タービン建屋取り合いまで (ポリエチレン管)	呼び径 材質 最高使用圧力 最高使用温度	100A相当 ポリエチレン 0.96MPa 40°C	
4号機タービン建屋取り合いから 4号機弁ユニットまで (ポリエチレン管)	呼び径 材質 最高使用圧力 最高使用温度	80A相当, 100A相当 ポリエチレン 1.0MPa 40°C	
4号機弁ユニットから プロセス主建屋切替弁スキッド入口, 高温焼却炉建屋弁ユニット入口まで (ポリエチレン管)	呼び径 材質 最高使用圧力 最高使用温度	100A相当 ポリエチレン 1.0MPa 40°C	
サイトバンカ建屋から プロセス主建屋まで (ポリエチレン管)	呼び径 材質 最高使用圧力 最高使用温度	80A相当 ポリエチレン 1.0MPa 40°C	
プロセス主建屋3階取り合いから 油分分離装置入口ヘッダーまで (鋼管)	呼び径/厚さ 材質 最高使用圧力 最高使用温度	100A/Sch. 80 STPG370, STPT370 1.37MPa 66°C	

表2. 5-1 汚染水処理設備等の主要配管仕様（6／20）

名 称	仕 様		
油分分離装置入口ヘッダーから 油分分離装置処理水タンクまで (鋼管)	呼び径／厚さ 材質 最高使用圧力 最高使用温度	200A/Sch. 80 STPG370, STPT370 1. 37MPa 66°C	
油分分離装置処理水タンクから セシウム吸着装置入口まで (鋼管)	呼び径／厚さ 材質 最高使用圧力 最高使用温度	100A/Sch. 80 STPG370, STPT370 1. 37MPa 66°C	
油分分離装置処理水タンクから 第二セシウム吸着装置入口まで (鋼管)	呼び径／厚さ 材質 最高使用圧力 最高使用温度	100A/Sch. 80 STPG370, STPT370 1. 37MPa 66°C	
セシウム吸着装置入口から セシウム吸着装置出口まで (鋼管)	呼び径／厚さ 材質 最高使用圧力 最高使用温度	50A, 80A/Sch. 40 SUS316L 0. 97MPa 66°C	
セシウム吸着装置出口から セシウム吸着処理水タンクまで (鋼管)	呼び径／厚さ 材質 最高使用圧力 最高使用温度	100A/Sch. 80 STPG370, STPT370 1. 37MPa 66°C	
セシウム吸着処理水タンクから 除染装置入口まで (鋼管)	呼び径／厚さ 材質 最高使用圧力 最高使用温度	100A/Sch. 80 STPG370, STPT370 1. 37MPa 66°C	
除染装置入口から 除染装置出口まで (鋼管)	呼び径 ／厚さ 材質 最高使用圧力 最高使用温度	50A, 80A, 100A, 150A, 200A /Sch. 20S SUS316L 0. 3MPa 50°C	
除染装置出口から サイトバンカ建屋取り合い(除染装置 側)まで (鋼管)	呼び径／厚さ 材質 最高使用圧力 最高使用温度	100A/Sch. 80 STPG370, STPT370 1. 37MPa 66°C	
セシウム吸着処理水タンクから S P T建屋取り合いでまで (鋼管)	呼び径／厚さ 材質 最高使用圧力 最高使用温度	100A/Sch. 80 STPG370, STPT370 1. 37MPa 66°C	

表2. 5-1 汚染水処理設備等の主要配管仕様 (7/20)

名 称	仕 様		
S P T 建屋取り合いから S P T (B) まで (ポリエチレン管)	呼び径 材質 最高使用圧力 最高使用温度	100A相当 ポリエチレン 1.0MPa 40°C	
高温焼却炉建屋 1 階ハッチから 高温焼却炉建屋 1 階取り合いまで (ポリエチレン管)	呼び径 材質 最高使用圧力 最高使用温度	100A相当 ポリエチレン 1.0MPa 40°C	
高温焼却炉建屋 1 階取り合いから 第二セシウム吸着装置入口まで (鋼管)	呼び径／厚さ 材質 最高使用圧力 最高使用温度	100A/Sch. 80 STPG370, STPT370 1.37MPa 66°C	
第二セシウム吸着装置入口から 第二セシウム吸着装置出口まで (鋼管)	呼び径 ／厚さ 材質 最高使用圧力 最高使用温度	50A, 80A, 100A, 150A/ Sch. 80 STPG370, STPT370 1.37MPa 66°C	
第二セシウム吸着装置入口から 第二セシウム吸着装置出口まで (鋼管)	呼び径／厚さ 材質 最高使用圧力 最高使用温度	50A, 80A/Sch. 40 SUS316L 1.37MPa 66°C	
第二セシウム吸着装置出口から S P T (B) まで (鋼管)	呼び径／厚さ 材質 最高使用圧力 最高使用温度	150A/Sch. 80 STPG370, STPT370 1.37MPa 66°C	
S P T (B) から 淡水化装置 (R O) まで (ポリエチレン管)	呼び径 材質 最高使用圧力 最高使用温度	50A相当, 100A相当 ポリエチレン 1.0MPa 40°C	
淡水化装置 (R O) から R O処理水貯槽及び蒸発濃縮処理水貯 槽まで (ポリエチレン管)	呼び径 材質 最高使用圧力 最高使用温度	50A相当, 80A相当, 100A相当 ポリエチレン 1.0MPa 40°C	
R O処理水貯槽及び蒸発濃縮処理水貯 槽から 処理水バッファタンク及びC S T まで (ポリエチレン管)	呼び径 材質 最高使用圧力 最高使用温度	75A相当, 100A相当 ポリエチレン 1.0MPa 40°C	
R O処理水供給ポンプ配管分岐部から R O処理水貯槽 (H 9) まで (ポリエチレン管)	呼び径 材質 最高使用圧力 最高使用温度	100A相当 ポリエチレン 1.0MPa 40°C	

表2. 5-1 汚染水処理設備等の主要配管仕様 (8/20)

名 称	仕 様		
RO処理水貯槽 (H9) から 蒸発濃縮処理水貯槽配管まで (ポリエチレン管)	呼び径 材質 最高使用圧力 最高使用温度	100A相当 ポリエチレン 1.0MPa 40°C	
淡水化装置 (RO) から RO濃縮水貯槽まで (ポリエチレン管) (鋼管)	呼び径 材質 最高使用圧力 最高使用温度 呼び径／厚さ 材質 最高使用圧力 最高使用温度	50A相当, 65A相当, 80A相当, 100A相当 150A相当 ポリエチレン 1.0MPa, 0.98MPa 40°C 100A/Sch. 40 150A/Sch. 40 STPT410, STPT370, SUS316L 0.98MPa 40°C	
(鋼管) (鋼管)	呼び径 材質 最高使用圧力 最高使用温度 呼び径／厚さ 材質 最高使用圧力 最高使用温度	100A SGP 1.0MPa 40°C 100A/Sch. 10 80A/Sch. 10 50A/Sch. 10 SUS304 0.98MPa 40°C	
RO濃縮水貯槽から 廃液RO供給タンクまで (ポリエチレン管) (鋼管)	呼び径 材質 最高使用圧力 最高使用温度 呼び径／厚さ 材質 最高使用圧力 最高使用温度	100A相当 ポリエチレン 1.0MPa, 0.98MPa 40°C 100A/Sch. 40 STPT370 0.98MPa 40°C	

表2. 5-1 汚染水処理設備等の主要配管仕様 (9/20)

名 称	仕 様		
中低濃度タンクから R O濃縮水移送ポンプ配管分岐部 まで (ポリエチレン管)	呼び径 材質 最高使用圧力 最高使用温度	100A相当 ポリエチレン 1.0MPa, 0.98MPa 40°C	
(ポリエチレン管)	呼び径 材質 最高使用圧力 最高使用温度	75A相当 ポリエチレン 0.98MPa 40°C	
(鋼管)	呼び径／厚さ 材質 最高使用圧力 最高使用温度	100A/Sch. 40 STPT370 0.98MPa 40°C	
(鋼管)	呼び径／厚さ 材質 最高使用圧力 最高使用温度	100A/Sch. 20 SUS304 1.0MPa 40°C	
(鋼管)	呼び径／厚さ 材質 最高使用圧力 最高使用温度	100A/Sch. 40, 80A/Sch. 40, 50A/Sch. 80 STPT410+ライニング 0.98MPa 40°C	
(鋼管)	呼び径／厚さ 材質 最高使用圧力 最高使用温度	100A/Sch. 10, 80A/Sch. 10, 50A/Sch. 10 SUS304 0.98MPa 40°C	
(鋼管)	呼び径／厚さ 材質 最高使用圧力 最高使用温度	100A/Sch. 10, 65A/Sch. 10, 40A/Sch. 10 SUS316L 0.98MPa 40°C	
蒸発濃縮装置から 濃縮水タンクまで (耐圧ホース)	呼び径 材質 最高使用圧力 最高使用温度	50A相当, 100A相当 EPDM合成ゴム 0.98MPa 74°C	

表 2. 5-1 汚染水処理設備等の主要配管仕様 (10/20)

名 称	仕 様		
蒸発濃縮処理水貯槽 (H9) から 処理水バッファタンク及びCSTまで (ポリエチレン管)	呼び径 材質 最高使用圧力 最高使用温度	75A相当, 100A相当 ポリエチレン 1.0MPa 40°C	
RO処理水移送ポンプ配管分岐部から RO処理水供給ポンプ配管分岐部まで (ポリエチレン管)	呼び径 材質 最高使用圧力 最高使用温度	100A相当 ポリエチレン 1.0MPa 40°C	
濃縮水タンクから 濃縮廃液貯槽まで (ポリエチレン管)	呼び径 材質 最高使用圧力 最高使用温度	100A相当 ポリエチレン 1.0MPa 40°C	
水中ポンプ出口 (耐圧ホース)	呼び径 材質 最高使用圧力 最高使用温度	50A相当, 80A相当, 100A相当 ポリ塩化ビニル 0.98MPa 50°C	
プロセス主建屋内取り合いから プロセス主建屋出口取り合いで (戻り系統含む) (鋼管)	呼び径／厚さ 材質 最高使用圧力 最高使用温度	50A, 100A/Sch80 STPG370 0.5MPa 66°C	

表 2. 5-1 汚染水処理設備等の主要配管仕様 (11/20)

名 称	仕 様		
セシウム吸着装置南側取り合いから セシウム吸着装置入口まで	呼び径／厚さ 材質 最高使用圧力 最高使用温度	100A/Sch. 80 STPG370 1.37MPa 66°C	
高温焼却炉建屋 1 階東側取り合いから 高温焼却炉建屋 1 階ハッチまで	呼び径／厚さ 材質 最高使用圧力 最高使用温度	100A/Sch. 80 STPG370 1.37MPa 66°C	
	呼び径 材質 最高使用圧力 最高使用温度	100A 相当 ポリエチレン 1.0MPa 40°C	
RO 濃縮水移送ポンプ配管分岐部から RO 濃縮水貯槽循環ヘッダーまで	呼び径 材質 最高使用圧力 最高使用温度	100A 相当 ポリエチレン 0.98MPa 40°C	
RO 濃縮水貯槽循環ヘッダーから RO 濃縮 水貯槽まで	呼び径※ 材質 最高使用圧力 最高使用温度	75A 相当, 80A 相当, 100A 相当 ポリエチレン 0.98MPa 40°C	

※ 現場施工状況により、配管仕様の一部を使用しない場合もある。

表 2. 5-1 汚染水処理設備等の主要配管仕様 (12/20)

名 称	仕 様		
SPT 廃液移送ポンプ出口からろ過処理水受タンク入口まで	呼び径／厚さ 材質 最高使用圧力 最高使用温度	50A/Sch. 80 STPT410 0.98MPa 40°C	
	呼び径／厚さ 材質 最高使用圧力 最高使用温度	80A/Sch. 40 STPT410 0.98MPa 40°C	
	呼び径 材質 最高使用圧力 最高使用温度	80A相当, 100A相当 ポリエチレン 0.98MPa 40°C	
	呼び径 材質 最高使用圧力 最高使用温度	80A相当 合成ゴム 0.98MPa 40°C	
	呼び径／厚さ 材質 最高使用圧力 最高使用温度	50A/Sch. 80 STPT410 0.98MPa 40°C	
ろ過処理水受タンク出口から建屋内 RO 入口まで	呼び径／厚さ 材質 最高使用圧力 最高使用温度	80A/Sch. 40 STPT410 4.5MPa 40°C	
	呼び径／厚さ 材質 最高使用圧力 最高使用温度	80A, 150A/Sch. 40 STPT410 静水頭 40°C	
	呼び径／厚さ 材質 最高使用圧力 最高使用温度	80A, 100A/Sch. 40 STPT410 0.98MPa 40°C	
	呼び径 材質 最高使用圧力 最高使用温度	150A相当 ポリエチレン 静水頭 40°C	

表 2. 5-1 汚染水処理設備等の主要配管仕様 (13/20)

名 称	仕 様			
建屋内 RO 出口から淡水化処理水受タンク入口まで	呼び径／厚さ 材質 最高使用圧力 最高使用温度	50A/Sch. 80 STPT410 0.98MPa 40°C		
	呼び径／厚さ 材質 最高使用圧力 最高使用温度	80A/Sch. 40 STPT410 0.98MPa 40°C		
	呼び径／厚さ 材質 最高使用圧力 最高使用温度	80A/Sch. 40 SUS316LTP 0.98MPa 40°C		
	呼び径 材質 最高使用圧力 最高使用温度	80A 相当 ポリエチレン 0.98MPa 40°C		
淡水化処理水受タンク出口から CST 移送ライン操作弁ユニット入口まで	呼び径／厚さ 材質 最高使用圧力 最高使用温度	80A/Sch. 40 SUS316LTP 静水頭, 0.98MPa 40°C		
	呼び径／厚さ 材質 最高使用圧力 最高使用温度	40A, 50A/Sch. 80 SUS316LTP 0.98MPa 40°C		
	呼び径 材質 最高使用圧力 最高使用温度	80A 相当 ポリエチレン 静水頭, 0.98MPa 40°C		
建屋内 RO 出口から SPT 受入水タンク入口まで及びろ過処理水受タンク入口まで	呼び径／厚さ 材質 最高使用圧力 最高使用温度	80A/Sch. 40 STPT410 0.98MPa 40°C		
	呼び径／厚さ 材質 最高使用圧力 最高使用温度	65A, 80A/Sch. 40 STPT410 4.5MPa 40°C		
	呼び径 材質 最高使用圧力 最高使用温度	80A 相当 ポリエチレン 0.98MPa 40°C		

表 2. 5-1 汚染水処理設備等の主要配管仕様 (14/20)

名 称	仕 様		
建屋内 RO 入口から建屋内 RO 出口まで	呼び径／厚さ 材質 最高使用圧力 最高使用温度	40A/Sch. 80 STPT410 4.5MPa 40°C	
	呼び径／厚さ 材質 最高使用圧力 最高使用温度	65A, 80A, 100A/Sch. 40 STPT410 4.5MPa 40°C	
	呼び径 材質 最高使用圧力 最高使用温度	40A 相当 合成ゴム 4.5MPa 40°C	
	呼び径／厚さ 材質 最高使用圧力 最高使用温度	25A, 50A/Sch. 80 STPT410 0.98MPa 40°C	
	呼び径 材質 最高使用圧力 最高使用温度	25A 相当 合成ゴム 0.98MPa 40°C	
4号機弁ユニット入口分岐から 4号機弁ユニット出口合流まで	呼び径 材質 最高使用圧力 最高使用温度	100A 相当 ポリエチレン 1.0MPa 40°C	
	呼び径／厚さ 材質 最高使用圧力 最高使用温度	100A/Sch. 40 STPG370 1.0MPa 40°C	
高温焼却炉建屋弁ユニット入口から 高温焼却炉建屋弁ユニット出口まで	呼び径／厚さ 材質 最高使用圧力 最高使用温度	100A/Sch. 80 STPG370 1.0MPa 40°C	
高温焼却炉建屋弁ユニット出口から 高温焼却炉建屋北側取り合いまで	呼び径 材質 最高使用圧力 最高使用温度	100A 相当 ポリエチレン 1.0MPa 40°C	

表 2. 5-1 汚染水処理設備等の主要配管仕様 (15/20)

名 称	仕 様		
高温焼却炉建屋 1 階取り合いから 高温焼却炉建屋弁ユニット出口まで	呼び径	100A 相当	
	材質	ポリエチレン	
	最高使用圧力	1. 0MPa	
	最高使用温度	40°C	
高温焼却炉建屋弁ユニット出口から 高温焼却炉建屋 1 階東側取り合いで	呼び径／厚さ	100A/Sch. 80	
	材質	STPG370	
	最高使用圧力	1. 37MPa	
	最高使用温度	66°C	
高温焼却炉建屋弁ユニット出口から 高温焼却炉建屋 1 階ハッチまで	呼び径	100A 相当	
	材質	ポリエチレン	
	最高使用圧力	1. 0MPa	
	最高使用温度	40°C	
高温焼却炉建屋弁ユニット出口から 第二セシウム吸着装置入口まで	呼び径	100A 相当	
	材質	ポリエチレン	
	最高使用圧力	1. 0MPa	
	最高使用温度	40°C	
高温焼却炉建屋弁ユニット出口から 第二セシウム吸着装置入口まで	呼び径／厚さ	80A/Sch. 80, 100A/Sch. 80	
	材質	STPG370	
	最高使用圧力	1. 37MPa	
	最高使用温度	66°C	
プロセス主建屋 1 階西側取り合いから プロセス主建屋地下階まで	呼び径／厚さ	100A/Sch. 80	
	材質	STPG370, STPT370	
	最高使用圧力	1. 37MPa	
	最高使用温度	66°C	

※ 現場施工状況により、配管仕様の一部を使用しない場合もある。

表 2. 5-1 汚染水処理設備等の主要配管仕様 (16/20)

名 称	仕 様		
プロセス主建屋切替弁スキッド入口からプロセス主建屋切替弁スキッド出口まで (鋼管)	呼び径／厚さ	150A/Sch80, 100A/Sch80, 50A/Sch80	
	材質	STPG370	
	最高使用圧力	1.0 MPa	
	最高使用温度	40 °C	
	呼び径	150A 相当	
	材質	ポリエチレン	
	最高使用圧力	1.0 MPa	
	最高使用温度	40 °C	
プロセス主建屋切替弁スキッド出口からプロセス主建屋まで (ポリエチレン管)	呼び径	100A 相当	
	材質	ポリエチレン	
	最高使用圧力	1.0 MPa	
	最高使用温度	40 °C	
プロセス主建屋切替弁スキッド出口から第三セシウム吸着装置入口まで (ポリエチレン管)	呼び径	100A 相当	
	材質	ポリエチレン	
	最高使用圧力	1.0 MPa	
	最高使用温度	40 °C	

表 2. 5-1 汚染水処理設備等の主要配管仕様 (17/20)

名 称	仕 様		
第三セシウム吸着装置入口から第三セシウム吸着装置出口まで (鋼管)	呼び径／厚さ	100A/Sch40, 80A/Sch40, 65A/Sch40, 50A/Sch40, 40A/Sch40	
	材質	SUS316L	
	最高使用圧力	1.37 MPa	
	最高使用温度	40 °C	
(ポリエチレン管)	呼び径	100A相当	
	材質	ポリエチレン	
	最高使用圧力	1.37 MPa	
	最高使用温度	40 °C	
(耐圧ホース)	呼び径	65A相当	
	材質	合成ゴム(NBR)	
	最高使用圧力	1.37 MPa	
	最高使用温度	40 °C	
第三セシウム吸着装置出口から S P T (B) まで (ポリエチレン管)	呼び径	100A相当	
	材質	ポリエチレン	
	最高使用圧力	1.0 MPa	
	最高使用温度	40 °C	
プロセス主建屋 1 階西側分岐からプロセス主建屋切替弁スキッドまで (鋼管)	呼び径／厚さ	100A/Sch80	
	材質	STPG370	
	最高使用圧力	1.37 MPa	
	最高使用温度	66°C	
(ポリエチレン管)	呼び径	100A相当	
	材質	ポリエチレン	
	最高使用圧力	1.0 MPa	
	最高使用温度	40°C	

表 2. 5-1 汚染水処理設備等の主要配管仕様 (18/20)

名 称	仕 様		
高温焼却炉建屋切替弁スキッドから S P T 建屋 1 階中央南側分岐まで (鋼管) (ポリエチレン管)	呼び径／厚さ	100A/Sch80	
	材質	STPG370	
	最高使用圧力	1.37MPa	
	最高使用温度	66°C	
	呼び径	100A 相当	
	材質	ポリエチレン	
	最高使用圧力	1.0 MPa	
	最高使用温度	40°C	
S P T 建屋 1 階中央南側分岐からプロ セス主建屋切替弁スキッドまで (ポリエチレン管)	呼び径	100A 相当	
	材質	ポリエチレン	
	最高使用圧力	1.0 MPa	
	最高使用温度	40°C	

表 2. 5-1 汚染水処理設備等の主要配管仕様 (19/20)

名称	仕様		
建屋内 RO 出口側ライン 分岐から 1 号機原子炉建屋 まで	呼び径	100A 相当	
	材質	ポリエチレン	
	最高使用圧力	0.98MPa	
	最高使用温度	40°C	
	呼び径／厚さ	50A/Sch. 40	
	材質	SUS316LTP	
	最高使用圧力	0.98MPa	
	最高使用温度	40°C	
	呼び径／厚さ	50A/Sch. 80, 80A/Sch. 40, 100A/Sch. 40	
建屋内 RO 出口側ライン 分岐から 2 号機タービン 建屋まで	材質	STPT410	
	最高使用圧力	0.98MPa	
	最高使用温度	40°C	
	呼び径／厚さ	50A/Sch. 40	
	材質	SUS316LTP	
	最高使用圧力	0.98MPa	
	最高使用温度	40°C	
	呼び径／厚さ	50A/Sch. 80, 80A/Sch. 40, 100A/Sch. 40	
	材質	STPT410	
	最高使用圧力	0.98MPa	
	最高使用温度	40°C	

表 2. 5-1 汚染水処理設備等の主要配管仕様 (20/20)

名称	仕様		
建屋内 RO 入口側 タイライン分岐から 3・4号機タービン建屋 まで	呼び径 材質 最高使用圧力 最高使用温度	100A相当 ポリエチレン 0.98MPa 40°C	
	呼び径／厚さ 材質 最高使用圧力 最高使用温度	80A/Sch. 40, 100A/Sch. 40, 150A/Sch. 40 STPT410 0.98MPa 40°C	

表 2. 5-2 放射線監視装置仕様

項目	仕様		
名称	放射線モニタ		エリア放射線モニタ
基数	5 基	2 基	3 基
種類	半導体検出器		半導体検出器
取付箇所	滞留水移送ライン 屋外敷設箇所	第三セシウム吸着装置 設置エリア	ろ過水タンク周辺
計測範囲	0.01mSv/h～100mSv/h	0.001mSv/h～10mSv/h	0.001mSv/h～99.99mSv/h

2.5.2.1.2 使用済セシウム吸着塔保管施設及び廃スラッジ貯蔵施設

(1) 使用済セシウム吸着塔仮保管施設

吸着塔保管体数

308 体 (セシウム吸着装置吸着塔, モバイル式処理装置吸着塔,
モバイル型ストロンチウム除去装置フィルタ・吸着塔,
第二モバイル型ストロンチウム除去装置吸着塔,
放水路浄化装置吸着塔)

9 体 (第二セシウム吸着装置吸着塔)

(2) 使用済セシウム吸着塔一時保管施設 (第一施設)

吸着塔保管体数

544 体 (セシウム吸着装置吸着塔, モバイル式処理装置吸着塔,
サブドレン他浄化装置吸着塔,
高性能多核種除去設備検証試験装置吸着塔,
モバイル型ストロンチウム除去装置フィルタ・吸着塔,
第二モバイル型ストロンチウム除去装置吸着塔,
放水路浄化装置吸着塔, 净化ユニット吸着塔)
230 体 (第二セシウム吸着装置吸着塔, 第三セシウム吸着装置吸着塔,
多核種除去設備処理カラム, 高性能多核種除去設備吸着塔, RO
濃縮水処理設備吸着塔, サブドレン他浄化装置吸着塔)

(3) 使用済セシウム吸着塔一時保管施設 (第二施設)

吸着塔保管体数

736 体 (セシウム吸着装置吸着塔, 多核種除去設備高性能容器,
増設多核種除去設備高性能容器)

(4) 使用済セシウム吸着塔一時保管施設 (第三施設)

吸着塔保管体数

3,456 体 (多核種除去設備高性能容器, 増設多核種除去設備高性能容器)
64 体 (セシウム吸着装置吸着塔, モバイル式処理装置吸着塔,
サブドレン他浄化装置吸着塔,
高性能多核種除去設備検証試験装置吸着塔,
モバイル型ストロンチウム除去装置吸着塔・フィルタ,
第二モバイル型ストロンチウム除去装置吸着塔,
放水路浄化装置吸着塔, 净化ユニット吸着塔)

(5) 使用済セシウム吸着塔一時保管施設（第四施設）

吸着塔保管体数

680 体（セシウム吸着装置吸着塔, モバイル式処理装置吸着塔,
サブドレン他浄化装置吸着塔,
高性能多核種除去設備検証試験装置吸着塔
モバイル型ストロンチウム除去装置フィルタ・吸着塔,
第二モバイル型ストロンチウム除去装置吸着塔,
放水路浄化装置吸着塔, 凈化ユニット吸着塔）
345 体（第二セシウム吸着装置吸着塔, 第三セシウム吸着装置吸着塔,
多核種除去設備処理カラム, 高性能多核種除去設備吸着塔,
RO 濃縮水処理設備吸着塔, サブドレン他浄化装置吸着塔）

(6) 造粒固化体貯槽(D) (既設品)

スラッジ保管容量 700m³

(7) 廃スラッジ一時保管施設

スラッジ保管容量	720m ³ (予備機含む)
スラッジ貯層基数	8 基
スラッジ貯層容量	90m ³ /基

表2. 5-3 廃スラッジ貯蔵施設の主要配管仕様

名 称	仕 様		
除染装置から 造粒固化体貯槽 (D) (鋼管)	呼び径／厚さ 材質 最高使用圧力 最高使用温度	50A, 80A / Sch20S SUS316L 0.3MPa 50°C	
造粒固化体貯槽 (D) から プロセス主建屋壁面取合まで (鋼管)	呼び径／厚さ 材質 最高使用圧力 最高使用温度	50A, 80A / Sch20S SUS316L 0.98MPa 50°C	
プロセス主建屋壁面取合から 廃スラッジ一時保管施設取合まで (二重管ホース)	呼び径 材質 最高使用圧力 最高使用温度	50A 相当 EPDM 0.72MPa 82.2°C	
廃スラッジ一時保管施設取合から スラッジ貯槽まで (鋼管)	呼び径／厚さ 材質 最高使用圧力 最高使用温度	80A, 50A / Sch40 SUS316L 0.98MPa 50°C	
廃スラッジ一時保管施設内 上澄み移送ライン (鋼管)	呼び径／厚さ 材質 最高使用圧力 最高使用温度	125A, 100A, 80A / Sch40 SUS329J4L 0.98MPa 50°C	
廃スラッジ一時保管施設内 スラッジ移送ライン (鋼管)	呼び径／厚さ 材質 最高使用圧力 最高使用温度	100A, 80A, 50A / Sch40 SUS316L 0.98MPa 50°C	

2.5.3 添付資料

- 添付資料－1 系統概要
- 添付資料－2 主要設備概要図
- 添付資料－3 汚染水処理設備等に関する構造強度及び耐震性等の評価結果
- 添付資料－4 廃スラッジ一時保管施設の耐震性に関する検討結果
- 添付資料－5 汚染水処理設備等の具体的な安全確保策について
- 添付資料－6 セシウム吸着装置及び第二セシウム吸着装置の吸着塔の温度評価
- 添付資料－7 廃スラッジ一時保管施設の崩壊熱評価
- 添付資料－8 廃スラッジ一時保管施設の遮へい設計
- 添付資料－9 汚染水処理設備等の工事計画及び工程について
- 添付資料－10 No.1 号過水タンクへの逆浸透膜装置廃水の貯留について
- 添付資料－11 2号機及び3号機の海水配管トレーニングにおける高濃度汚染水の処理設備（モバイル式処理設備）の撤去について
- 添付資料－12 中低濃度タンクの設計・確認の方針について
- 添付資料－13 中低濃度タンク及び高濃度滞留水受タンクの解体・撤去の方法について
- 添付資料－14 使用済セシウム吸着塔一時保管施設（第三施設）
- 添付資料－15 建屋内RO循環設備の設計・確認の方針について
- 添付資料－16 滞留水移送装置の設計・確認方法について
- 添付資料－17 セシウム吸着装置におけるストロンチウム除去について
- 添付資料－18 セシウム吸着装置により高温焼却炉建屋の滞留水を浄化するために使用する配管について
- 添付資料－19 第二セシウム吸着装置におけるCs及びSrの除去について
- 添付資料－20 RO濃縮塩水を移送する配管の追設について
- 添付資料－21 滞留水移送装置による水位調整が不可能なエリアの対応について
- 添付資料－22 プロセス主建屋、高温焼却炉建屋の地下階を介さずに滞留水を処理装置へ移送する設備について
- 添付資料－23 蒸留水タンク、濃縮水受タンク、濃縮処理水タンクの撤去方法について
- 添付資料－24 使用済セシウム吸着塔一時保管施設の架台とボックスカルバートについて
- 添付資料－25 SPT建屋の構造強度及び耐震性について
- 添付資料－26 濃縮廃液貯槽（完成品）の安全確保策について
- 添付資料－27 地下貯水槽No.5の解体・撤去について
- 添付資料－28 除染装置処理水移送ポンプ及び弁を含む付属配管の撤去について
- 添付資料－29 滞留水浄化設備の設計・確認方法について
- 添付資料－30 第三セシウム吸着装置について
- 添付資料－31 主要配管の確認事項について

2号機及び3号機の海水配管トレーニングにおける高濃度汚染水の
処理設備（モバイル式処理設備）の撤去について

1. 撤去の理由

千島海溝津波に対して、防潮堤を設置することで浸水を抑制し、建屋流入に伴う滯留水の流出と増加の防止、ならびに重要設備の津波被害軽減、廃炉作業の遅延リスク緩和のため、防潮堤を設置する。

防潮堤設置にあたっては、現在供用していないモバイル式処理設備が干渉するため、このモバイル式処理設備配管（PE管、バルブユニット等）を全撤去する。なお、モバイル式処理装置は、使用済燃料プール設備と放水路浄化設備とし今後も運用する。

2. 撤去の妥当性

本設備は、海水配管トレーニング（2, 3号機）の滯留水を海側立坑から汲み上げ後、モバイル式処理装置にてセシウム等の放射性核種を除去し、山側立坑または2号機タービン建屋へ移送するため設置した設備であるが、海水配管トレーニングの閉止完了により、現在は供用していない。

3. 廃棄物発生量

- (1) モバイル式処理設備配管（PE管、バルブユニット等）撤去工事で発生する廃棄物は汚染されていることから金属製の容器に格納する。
- (2) 撤去工事で発生する廃棄物は、約150m³発生する見込みである。
- (3) 廃棄物について、「実施計画Ⅲ章第3編2.1.1 放射性固体廃棄物等の管理」に従って保管管理する。撤去工事で発生する廃棄物は1mSv/hを超える表面線量率であるため、固体廃棄物貯蔵庫第9棟地下1階に保管するものとする。なお、表面線量率1mSv/h以下の廃棄物が発生した場合は、表面線量率に応じて定められた屋外の一時保管エリアへ搬入する。

4. 作業員の被ばく低減

- (1) 配管切断時においては、開放端部をゴム質のキャップ等で養生し、作業時の被ばく低減を図る。
- (2) 高線量配管周辺には鉛遮蔽を設置する。
- (3) 作業を行わない間は、容易に近づけないよう作業エリアを区画する。

- (4) 配管の開放（切断）作業時においては、全面マスクを着用して作業を実施する。また、配管切断作業時は放射性ダスト濃度測定を実施し、必要に応じ、局所排風機、ハウスの設置を行い、放射性ダストの飛散防止に努める。
- (5) 作業前に線量測定を実施し、現場状況の把握および必要に応じ遮へい等の線量低減対策を行う。

5. 漏えい拡大防止策

- (1) 配管切断前に隔離処置（弁閉）を行い、配管内の水抜きを行う。
- (2) 配管切断箇所に仮設受けパンを設置し、仮設受けパン廻りをシート養生する。
- (3) 抜き取った水の排水において仮設ホース及び仮設ポンプを使用する際には、仮設ホース継手部に養生を行い、漏えい確認を行う。

6. 滞留水移送装置との取合箇所の処置

2号機タービン建屋内にて 2.5.1.5.1 滞留水移送装置と接続する箇所について以下の処置を行う。

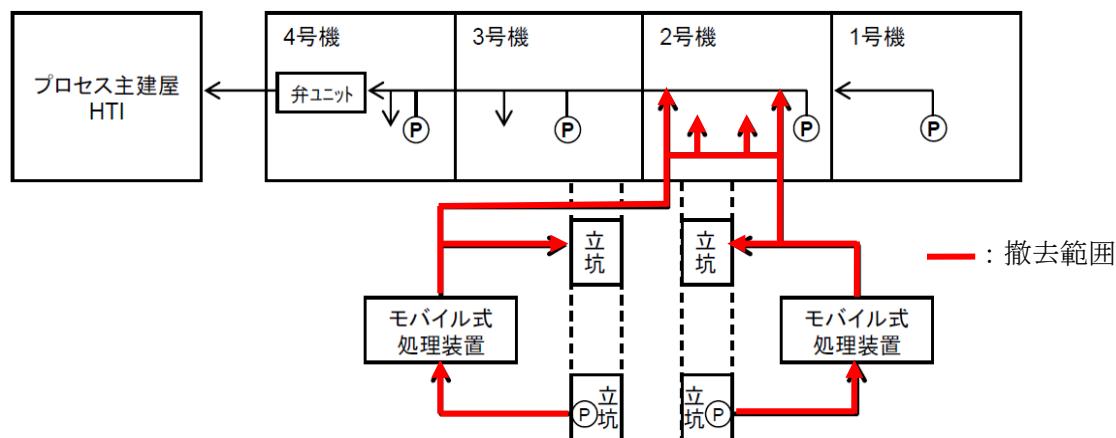
- (1) 弁で隔離された状態かつ、滞留水移送停止時に配管分岐部を切断・撤去する。
- (2) 切断箇所は新しい直管のP E管を融着して復旧する。
- (3) 滞留水処理を止めないために、2系列のうち1系列ずつ切断、復旧を行う。

7. 配管撤去に係る確認事項

- (1) モバイル式処理設備配管の撤去した範囲については、以下に基づき検査を実施する。

表－1 確認事項

確認事項	確認項目	確認内容	判定
構造強度 ・耐震性	外観確認	実施計画の通り撤去されていること。	実施計画通りであること。

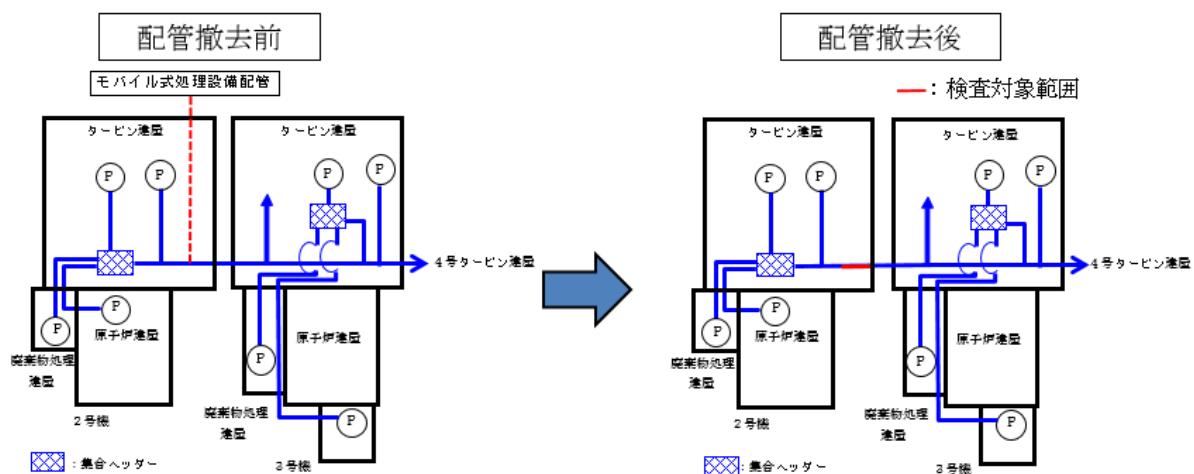


図－1 モバイル式処理設備 撤去範囲

(2) モバイル式処理設備撤去に伴い、2.5.1.5.1 滞留水移送装置（ポリエチレン管）復旧箇所については、以下に基づき検査を実施する。

表－2 確認事項

確認事項	確認項目	確認内容	判定
構造強度 ・耐震性	材料確認	実施計画に記載した主な材料について記録を確認すること。	実施計画通りであること。
	寸法確認	実施計画に記載した主要寸法（外径相当）について記録を確認する。	実施計画通りであること。
	外観確認	各部の外観を確認する。	有意な欠陥がないこと。
	据付確認	配管の据付状態について確認する。	実施計画の通り施工・据付されていること。
	漏えい確認	ろ過水による通水にて、漏えいがないことを確認する。	耐圧部からの漏えいがないこと。



図－2 滞留水移送装置 検査範囲図

以上

2.39 第二モバイル型ストロンチウム除去装置等

2.39.1 基本設計

2.39.1.1 設置の目的

汚染水処理設備の処理済水を貯留する設備（タンク）のうち、逆浸透膜装置の廃液を貯留するRO濃縮水貯槽は、高濃度の放射性ストロンチウムを含むため、第二モバイル型ストロンチウム除去装置により放射性ストロンチウム濃度を低減する。第二モバイル型ストロンチウム除去装置は、CAエリア、CBエリア、G6南エリア及びG6北エリアのRO濃縮水貯槽のRO濃縮水を処理することとし、他エリアのタンクを処理する場合には、別途実施計画を申請するものとする。

なお、第二モバイル型ストロンチウム除去装置により放射性ストロンチウム濃度を低減した水は、多核種除去設備等により、放射性物質（トリチウムを除く）を十分低い濃度になるまで除去する。

平成28年3月現在、CAエリア、CBエリア、G6南エリア及びG6北エリアのRO濃縮水貯槽のRO濃縮水の放射性ストロンチウム濃度低減は終了しており、第二モバイル型ストロンチウム除去装置は運用を停止している。処理終了エリアの移送配管を撤去し、装置については必要に応じて移動する。

2.39.1.2 要求される機能

- (1) RO濃縮水貯槽に貯留される汚染水に内包される放射性核種のうち、ストロンチウムについて、濃度を低減する能力を有すること。
- (2) 漏えい防止機能を有すること。また、放射性液体廃棄物が、万一、機器・配管等から漏えいした場合においても、早期に検知し、施設からの漏えい拡大を防止できること。
- (3) 装置内で発生する可燃性ガスの管理が行える機能を有すること。

2.39.1.3 設計方針

(1) 処理能力

第二モバイル型ストロンチウム除去装置等は、RO濃縮水貯槽に貯留している汚染水に含まれる放射性ストロンチウムの濃度を低減する能力を有する設計とする。なお、放射性ストロンチウムの除染係数の目標値を10から1000とする。

(2) 材料

第二モバイル型ストロンチウム除去装置等は、処理対象水の性状を考慮した材料を用いた設計とする。

(3) 放射性物質の漏えい防止及び管理されない放出の防止

第二モバイル型ストロンチウム除去装置等の機器等は、液体状の放射性物質の漏えい防止及び敷地外への管理されない放出を防止するため、次の各項を考慮した設計とする。

- a. 漏えいの発生を防止するため、機器等には適切な材料を使用するとともに、万が一漏えいが発生した場合には停止するインターロックを設ける。
- b. 液体状の放射性物質が漏えいした場合は、漏えいの早期検出を可能にするとともに、漏えいした液体の除去を行えるようにする。
- c. タンク水位、漏えい検知等の警報については、シールド中央制御室に表示し、監視できるようにする。
- d. 第二モバイル型ストロンチウム除去装置の機器等は、可能な限り周辺に堰を設けた区画内に設け、漏えいの拡大を防止する。

(4) 被ばく低減

第二モバイル型ストロンチウム除去装置等は、遮へい、機器の配置等により被ばくの低減を考慮した設計とする。また、第二モバイル型ストロンチウム除去装置の運転監視員は、シールド中央制御室に配置する設計とする。

(5) 崩壊熱除去に対する考慮

第二モバイル型ストロンチウム除去装置等は、放射性物質の崩壊熱による温度上昇を考慮し、崩壊熱を除去できる設計とする。

(6) 可燃性ガスの管理

第二モバイル型ストロンチウム除去装置等は、水の放射線分解により発生する可燃性ガスの滞留を防止でき、排出できる設計とする。

(7) 誤操作の防止に対する考慮

第二モバイル型ストロンチウム除去装置は、運転操作手順書を整備し、教育を実施すると共に、特に重要な運転操作については、ダブルアクションを要する等の設計とする。

(8) 健全性に対する考慮

第二モバイル型ストロンチウム除去装置は、機器の重要度に応じた有効な保全ができるものとする。

2.39.1.4 主要な機器

第二モバイル型ストロンチウム除去装置等は、第二モバイル型ストロンチウム除去装置および移送設備（配管等）で構成する。

(1) 第二モバイル型ストロンチウム除去装置

第二モバイル型ストロンチウム除去装置は、処理対象のタンクエリア毎にユニットを設置する。ユニットは前置フィルタ、吸着塔で構成する。

前置フィルタは、汚染水の浮遊物質の粗取りを行ない、後段の吸着材を充填した吸着塔は、ストロンチウムを除去する。

第二モバイル型ストロンチウム除去装置の主要な機器は、シールド中央制御室により運転状況の監視を行う。

第二モバイル型ストロンチウム除去装置で使用する前置フィルタは、ステンレス鋼製のフィルタハウジングに収容する。

また、吸着塔は、吸着材を充填したステンレス鋼製の容器の外側に鉛等の遮へいを設ける。使用済吸着塔は内部を淡水で置換し、使用済セシウム吸着塔仮保管施設等において内部の水抜きを行なう。使用済吸着塔は使用済セシウム吸着塔仮保管施設及び使用済セシウム吸着塔一時保管施設のコンクリート製ボックスカルバート内で貯蔵する。

なお、水抜きした水は、高温焼却炉建屋地下に排水する。

(2) 移送設備

RO 濃縮水貯槽に貯留した汚染水は、移送設備により第二モバイル型ストロンチウム除去装置に移送され、ストロンチウムを除去した後、移送設備により RO 濃縮水貯槽に移送する。移送配管は、ポリエチレン管等により構成される。

2.39.1.5 自然災害対策等

(1) 津波

第二モバイル型ストロンチウム除去装置等は、アウターライズ津波が到達しないと考えられるタンクエリア近傍の T.P. 約 28m 以上の場所に設置する。

(2) 火災

火災発生を防止するため、不燃性または難燃性材料を使用する。また、初期消火のために第二モバイル型ストロンチウム除去装置近傍に消火器を設置する。放射性物質を吸着する吸着塔は遮へい付きであり、燃焼・延焼し難く、機器付配管はステンレス製であり、燃焼しない。なお、火災発生は、巡回点検、監視カメラにより確認できる。

万一の火災に対する対応については、予め定めたマニュアル等に従い実施する。

(3) 豪雨及び強風

第二モバイル型ストロンチウム除去装置は、雨水の浸入を防止し、強風に耐えうる構造とするため、鋼製のユニット内に設置する。また、ユニットは、30m/s[※]の風荷重においても転倒しない設計とする。

万一、大雨警報等の予報、特別警報により、大量の雨水が浸入し、処理の停止に至る等の可能性がある場合は、装置を停止することで、装置の計画外停止に備える。また、暴風警報、竜巻警報等の予報、特別警報により、計器類・監視カメラが故障する等、運転継続に支障を来す可能性がある場合には、汚染水の漏えい防止を図るために、装置を停止する。豪雨及び強風に対する対応は、予め定めたマニュアル等に従い実施する。

※：建築基準法に基づく福島県の風荷重

2.39.1.6 構造強度及び耐震性

(1) 構造強度

第二モバイル型ストロンチウム除去装置を構成する主要な機器は、「発電用原子力設備に関する技術基準を定める省令」においては、廃棄物処理設備に相当するクラス3機器と位置付けられることから、前置フィルタ、吸着塔及び鋼管については、「JSME S NC1-2005 発電用原子力設備規格 設計・建設規格（以下、「設計・建設規格」）」のクラス3機器の規定を適用することを基本とし、日本産業規格（JIS）等の国内外の民間規格も適用する。また、日本産業規格（JIS）、国内外の民間規格に適合した工業用品を採用し、ポリエチレン管については、日本水道協会（JWWA）規格に準拠する。

(2) 耐震性

第二モバイル型ストロンチウム除去装置を構成する主要機器のうち放射性物質を内包するものは、「発電用原子炉施設に関する耐震設計審査指針」のBクラス相当の設備と位置づけられる。耐震性を評価するにあたっては、「JEAC4601 原子力発電所耐震設計技術規程」に準拠して耐震評価を行うことを基本とするが、評価手法、評価基準については実態にあわせたものを採用する。ポリエチレン管及び耐圧ホースは、材料の可撓性により耐震性を確保し、第二モバイル型ストロンチウム除去装置の配管は変位による破壊を防止する構造（定ピッチスパン法による配管サポート間隔の設定、配管等に可撓性のある材料を使用）を用いる（鋼管の耐震性については添付資料－4参照）。

2.39.2 基本仕様

2.39.2.1 系統仕様

(1) 第二モバイル型ストロンチウム除去装置

処理方式 吸着材方式

系列数 4

処理量 480m³/日/系列

2.39.2.2 機器仕様

(1) 前置フィルタ

名 称		前置フィルタ	
種類	—	縦置き円筒形	
容量	m ³ /h/系列	20.0	
最高使用圧力	MPa	0.98	
最高使用温度	°C	40	
主要寸法	胴内径	mm	350.0
	胴板厚さ	mm	20.0
	上部鏡板厚さ	mm	20.0
	下部鏡板厚さ	mm	24.0
	高さ	mm	915.0
材料	胴板	—	SCS16A
	鏡板	—	SCS16A
個 数		個/系列	1
系列数		系列	4

(2) 吸着塔

名 称		吸着塔	
種 類		縦置き円筒形	
容 量		m^3/h /系列	
最 高 使 用 壓 力		MPa	
最 高 使 用 溫 度		°C	
主 要 寸 法	胴外径	mm	1020.0
	胴板厚さ	mm	10.0
	上部鏡板厚さ	mm	10.0
	下部鏡板厚さ	mm	10.0
	高さ	mm	1806.0
材 料	胴板	—	SUS316L
	鏡板	—	SUS316L
個 数		個／系列	2
系 列 数		系列	4

(3) 配管

主要配管仕様

名 称	仕 様	
第二モバイル型ストロンチウム除去装置入口取合から 第二モバイル型ストロンチウム除去装置出口取合まで (鋼管)	呼び径／厚さ 材質 最高使用圧力 最高使用温度	50A／Sch. 40 32A／Sch. 40 SUS316LTP 0. 98 MPa 40 °C
(耐圧ホース)	呼び径 材質 最高使用圧力 最高使用温度	50A 相当 EPDM 0. 98 MPa 40 °C

(4) ポンプ

a. 移送ポンプ（完成品）

台 数	4 台
容 量	20.0 m ³ /h

なお、機器仕様に記載の寸法は公称値である。

2.39.3 添付資料

添付資料－1：配置概要、系統構成図等

添付資料－2：第二モバイル型ストロンチウム除去装置の強度に関する説明書

添付資料－3：第二モバイル型ストロンチウム除去装置の耐震性に関する説明書

添付資料－4：第二モバイル型ストロンチウム除去装置等に使用する配管の耐震に関する計算書

添付資料－5：第二モバイル型ストロンチウム除去装置等の具体的な安全確保策等

添付資料－6：第二モバイル型ストロンチウム除去装置等に係る確認事項

添付資料－7：工事工程表

2.40 放水路浄化設備

2.40.1 基本設計

2.40.1.1 設置の目的

1～3号放水路について、放水路内の溜まり水に汚染が確認されており、溜まり水の浄化を行う必要がある。放水路浄化装置（モバイル式処理装置）を使用し、1号放水路と装置間にPE管および、汲み上げ用水中ポンプを移送ポンプとする、1号用の放水路浄化設備を構成する。

放水路の上流側立坑から移送ポンプにて汲み上げた後、放水路浄化設備の吸着塔によりセシウム等の放射性核種を除去し放水路下流側立坑に移送する。

2.40.1.2 要求される機能

- (1) 放水路の滞留水に内包される放射性核種のうち、セシウムについて濃度を低減する能力を有すること。
- (2) 漏えい防止機能を有すること。また、放射性液体廃棄物が、万一、機器・配管等から漏えいした場合においても、検知し、設備からの漏えい拡大を防止できること。
- (3) 装置内で発生する可燃性ガスの管理が行える機能を有すること。

2.40.1.3 設計方針

(1) 処理能力

放水路浄化設備は、放水路滞留水に含まれる放射性セシウムの濃度を低減する能力を有する設計とする。

(2) 材料

放水路浄化設備は、処理対象水の性状を考慮した材料を用いた設計とする。

(3) 放射性物質の漏えい防止

放水路浄化設備の機器等は、液体状の放射性物質の漏えい防止するため、次の各項を考慮した設計とする。

- a. 漏えいの発生を防止するため、機器等には適切な材料を使用するとともに、万が一装置内に漏えいが発生した場合には検知する。
- b. 漏えい検知の警報については、水処理中央制御室にて監視できるようにする。

(4) 被ばく低減

放水路浄化設備は、遮へい、機器の配置等により被ばくの低減を考慮した設計とする。

また、放水路浄化設備の運転監視員は、水処理中央制御室に配置する設計とする。

(5) 崩壊熱除去に対する考慮

放水路浄化設備は、放射性物質の崩壊熱による温度上昇を考慮し、崩壊熱を除去できる設計とする。

(6) 可燃性ガスの管理

放水路浄化設備は、水の放射線分解により発生する可燃性ガスの滞留を防止でき、排出できる設計とする。

(7) 誤操作の防止に対する考慮

誤操作を防止するために、放水路浄化設備の運転操作手順書を整備し、教育を実施すると共に、特に重要なスイッチには、注意表示をする。また、弁には、銘板を取り付ける。

運転操作については、操作スイッチを制御スイッチ(C S式;Control Switch)，切り替えスイッチ(C O S式;Change over Switch)とし、タッチパネル特有の問題(ボタン間隔が狭い、反応が鈍い)を回避する。

(8) 健全性に対する考慮

放水路浄化設備は、機器の重要度に応じた有効な保全ができるものとする。

2.40.1.4 主要な機器

放水路浄化設備は、放水路浄化装置(モバイル式処理装置)および移送設備(配管等)で構成する。

(1) 放水路浄化装置

放水路浄化装置は、吸着塔を装荷する吸着塔ユニット(車載)及び流量調整等の機能を有する弁ユニット(車載)から構成する。吸着塔ユニットは、1塔の吸着塔により、滞留水に含まれるセシウムの放射性核種を除去し、吸着塔出入口差圧、吸着性能、吸着塔表面線量により吸着塔を交換する。吸着材は、除去する核種や滞留水の水質に応じて変更する場合がある。(表-1)

表－1 放水路浄化装置の吸着材について

除去 核種	吸着材	表面線量率 (mSv/h)	吸着量 (Bq/塔)	温度評価	
				最高温度 (°C)	耐熱温度 (°C)
C s	吸着材 1	≤1.0	約 1.3×10^{15}	約 215	600
Cs/S r	吸着材 2	≤1.0	約 2.0×10^{15}	約 350	600

放水路浄化装置で使用する吸着塔は、円筒形容器で、内部に吸着材を充填したステンレス製の容器とし、外側に炭素鋼製の遮へい容器からなる構造とする。遮へい容器は二重筒構造とし、内部の鉛等により、表面で 1 mSv/h 以下となるよう十分な遮へい能力を有するものとする。

放水路浄化装置の主要な機器は、水処理中央制御室により運転状況の監視を行う。また、吸着塔は、吸着材を充填したステンレス鋼製の容器の外側に鉛等の遮へいを設ける。使用済吸着塔は内部を淡水で置換し、使用済セシウム吸着塔仮保管施設等において内部の水抜きを行なう。使用済吸着塔は使用済セシウム吸着塔仮保管施設及び使用済セシウム吸着塔一時保管施設のコンクリート製ボックスカルバート内で貯蔵する。

なお、水抜きした水は、高温焼却炉建屋地下に排水する。

(2) 移送設備

放水路滞留水は、移送設備により放水路浄化装置に移送され、セシウム等を除去した後、移送設備により放水路に移送する。移送配管は、ポリエチレン管等により構成される。

2.40.1.5 自然災害対策等

(1) 津波

放水路浄化設備は、仮設防潮堤により、アウターライズ津波による浸水を防止する。また、アウターライズ津波を上回る津波の襲来に備え、大津波警報が出た際は、T.P. 33.5m 盤にある電源盤の操作により移送ポンプの電源を停止し、隔離弁を閉止することで、滞留水の流出を防止する。なお、津波による配管損傷があった場合でも、移送ポンプを停止することで、滞留水の漏えいは限定的なものとなる。

(2) 火災

火災発生を防止するため、基本不燃性または難燃性材料を使用する。また、初期消火のために放水路浄化装置近傍に消火器を設置する。また、放水路浄化装置は独立した車両上の鋼製の箱内にあり、装置周辺から可能な限り可燃物を排除するため燃焼・延焼し難い。なお、火災発生は、巡回点検、監視カメラにより確認できる。

万一の火災に対する対応については、予め定めたマニュアル等に従い実施する。

(3) 豪雨

放水路浄化装置の吸着塔は、鋼製の箱内に収納されると共に防水シートで養生され、雨水の浸入を防止する構造とする。

万一、大雨警報等の予報、特別警報により、大量の雨水が浸入し、処理の停止に至る等の可能性がある場合は、装置を停止することで、装置の計画外停止に備える。豪雨に対する対応は、予め定めたマニュアル等に従い実施する。

(4) 強風（台風・竜巻）

放水路浄化装置(吸着塔ユニット及び弁ユニット)は、鋼製の箱内に収納されており、強風に耐えうる構造としている。万一、暴風警報、竜巻警報等の予報、特別警報により、計器類・監視カメラが故障する等、運転継続に支障を来す可能性がある場合には、汚染水の漏えい防止を図るため、装置を停止する。強風に対する対応は、予め定めたマニュアル等に従い実施する。

2. 40. 1. 6 構造強度及び耐震性

(1) 構造強度

放水路浄化設備を構成する主要な機器は、「発電用原子力設備に関する技術基準を定める省令」においては、廃棄物処理設備に相当するクラス3機器と位置付けられることから、吸着塔及び鋼管については、「JSME S NC1-2005 発電用原子力設備規格 設計・建設規格（以下、「設計・建設規格」）」のクラス3機器の規定を適用することを基本とし、日本産業規格（JIS）等の国内外の民間規格も適用する。また、日本産業規格（JIS）、国内外の民間規格に適合した工業用品を採用し、ポリエチレン管については、日本水道協会（JWWA）規格に準拠する。

(2) 耐震性

放水路浄化設備を構成する主要機器のうち放射性物質を内包するものは、「発電用原子炉施設に関する耐震設計審査指針」のBクラス相当の設備と位置づけられる。耐震性を評価するにあたっては、「JEAC4601 原子力発電所耐震設計技術規程」に準拠して耐震評価を行うことを基本とするが、評価手法、評価基準については実態にあわせたものを採用する。ポリエチレン管及び耐圧ホースは、材料の可撓性により耐震性を確保する。

2.40.2 基本仕様

2.40.2.1 系統仕様

(1) 放水路浄化装置

処理方式 吸着材方式
 系列数 1
 処理量 360m³/日/系列

2.40.2.2 機器仕様

(1) 吸着塔

名 称		吸着塔	
種類		縦置き円筒形	
容量		m ³ /h/系列	
最高使用圧力		MPa	
最高使用温度		°C	
主要寸法	胴外径	mm	1020.0
	胴板厚さ	mm	10.0
	上部鏡板厚さ	mm	10.0
	下部鏡板厚さ	mm	10.0
	高さ	mm	1806.0
材料	胴板	—	SUS316L
	鏡板	—	SUS316L
個 数		個/系列	1
系列数		系列	1

(2) 配管等

主要配管仕様

名 称	仕 様		
放水路水移送ポンプより 放水路上流側立坑出口まで (耐圧ホース)	呼び径 材質 最高使用圧力 最高使用温度	80A相当 ポリ塩化ビニル 0.98 MPa 40 °C	
放水路上流側立坑出口から 放水路浄化装置入口まで (ポリエチレン管)	呼び径 材質 最高使用圧力 最高使用温度	50A相当 ポリエチレン 0.98 MPa 40 °C	

放水路浄化装置入口取合から 放水路浄化装置出口取合まで (鋼管)	呼び径／厚さ 材質 最高使用圧力 最高使用温度	50A/Sch. 80 STPG370 0.98 MPa 40 °C
	呼び径／厚さ 材質 最高使用圧力 最高使用温度	50A/Sch. 40 SUS316L 0.98 MPa 40 °C
(耐圧ホース)	呼び径 材質 最高使用圧力 最高使用温度	50A 相当 ポリ塩化ビニル 0.98 MPa 40 °C
放水路浄化装置出口取合から 放水路まで (ポリエチレン管)	呼び径 材質 最高使用圧力 最高使用温度	50A 相当 ポリエチレン 0.98 MPa 40 °C

(3) ポンプ

a. 移送ポンプ (完成品)

台 数	1 台
容 量	15.0 m ³ /h

なお、機器仕様に記載の寸法は公称値である。

2.40.3 添付資料

添付資料-1：配置概要、系統構成図等

添付資料-2：放水路浄化装置の強度に関する説明書

添付資料-3：放水路浄化装置の耐震性に関する説明書

添付資料-4：放水路浄化装置等に使用する配管の耐震に関する計算書

添付資料-5：放水路浄化装置等の具体的な安全確保策等

添付資料-6：放水路浄化装置の敷地境界線量率への影響

添付資料-7：使用済吸着塔の水素到達濃度評価

添付資料-8：使用済吸着塔の温度評価

添付資料-9：放水路浄化装置等に係る確認事項

添付資料－2

放水路浄化装置の強度に関する説明書

設計・建設規格におけるクラス3機器の要求を満足するものではないが、漏えい試験等を行い、有意な変形や漏えい、運転状態に異常がないことを確認する。

また、吸着塔の円筒形容器については、設計・建設規格に準拠し、板厚評価を実施した。評価の結果、内圧に耐えられることを確認した（表－2）。

a. 脇について、以下の計算式により必要な厚さを計算した。

$$t = \frac{PDi}{2S\eta - 1.2P}$$

t : 脇の計算上必要な厚さ
 Di : 脇の内径
 P : 最高使用圧力
 S : 最高使用温度における
 材料の許容引張応力(111 MPa)
 η : 長手継手の効率 (0.7)

b. 鏡板について、以下の計算式により必要な厚さを計算した。

$$t = \frac{PRW}{2S\eta - 0.2P}$$

t : 鏡板の計算上必要な厚さ
 P : 最高使用圧力
 R : 鏡板の中央部の内半径
 W : さら形鏡板の形状による係数 (1.54)
 S : 最高使用温度における
 材料の許容引張応力 (111 MPa)
 η : 長手継手の効率 (1.0)

ただし、tの値は炭素鋼、低合金鋼の場合はt=3[mm]以上、その他の金属の場合はt=1.5[mm]以上とする。

表－2 放水路浄化装置構造強度結果

機器名称	評価部位	必要肉厚[mm]	実厚[mm]
放水路浄化装置 吸着塔	板厚	6.4	10.0
	鏡板	6.8	10.0

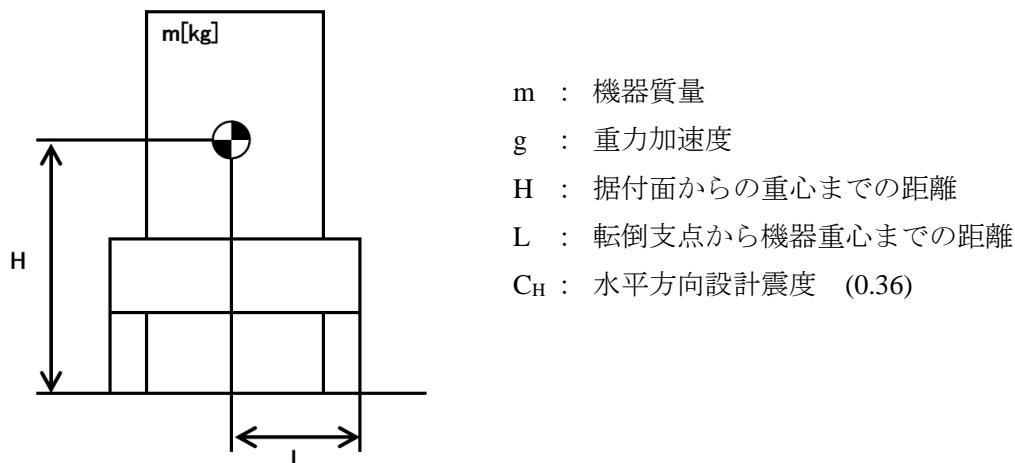
放水路浄化装置の耐震性に関する説明書※

※詳細は別冊5「汚染水処理設備等に係る補足説明」参照

耐震性評価結果

a. 放水路浄化装置（吸着塔、トレーラー）の転倒評価

放水路浄化装置およびそれを搭載しているトレーラーの転倒評価については、モバイル式処理装置と同一であり、モバイル式処理装置の結果を以下に示す。地震による転倒モーメントと自重による安定モーメントを算出し、それらを比較することで転倒評価を行った。評価の結果、地震による転倒モーメントは自重による安定モーメントより小さいことから、転倒しないことを確認した（表－3）。



$$\text{地震による転倒モーメント} : M_1 [N \cdot m] = m \times g \times C_H \times H$$

$$\text{自重による安定モーメント} : M_2 [N \cdot m] = m \times g \times L$$

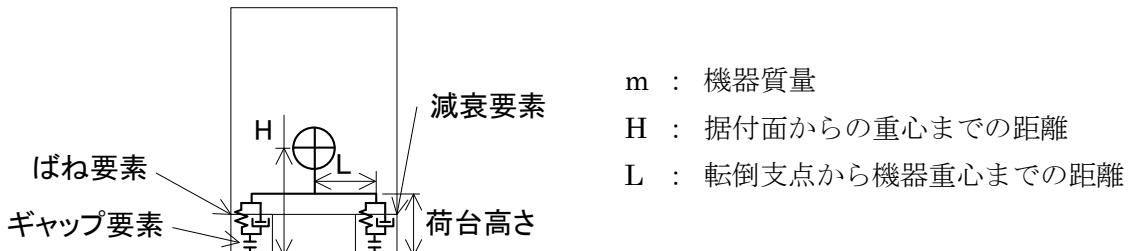
表－3 モバイル処理装置耐震評価結果

機器名称	評価部位	評価項目	水平震度	算出値	許容値	単位
モバイル式処理装置 (吸着塔、トレーラー)	本体	転倒	0.36	251	624	kN·m

また、モバイル式処理装置の時刻歴解析による耐震性確認について、過去に電源車（モバイル式処理装置と同様に車両上に機器を設置）で実施した評価と比較した。

電源車の解析モデルは、コンテナと車両を一体とし、評価は、ばね要素、減衰要素およびギャップ要素を地表面と荷台高さとの間に配置している。実車両を模擬し、本

車両転倒解析モデルを構築する場合、転倒評価に用いる重心位置最大応答角は、重心位置と荷台を結ぶ剛体要素の角度差より求まることから、荷台高さを回転中心とした。



電源車の耐震評価結果とモバイル式処理装置形状比較は以下のとおり。

表－4 電源車の耐震評価結果

機器名称	評価部位	評価項目	水平震度	重心位置 最大応答 回転角 (deg)	最大安定 傾斜角 (deg)	裕度
電源車	本体	転倒	1.00	11.0	30	2.72

- ・電源車の転倒に対する裕度は充分にある

表－5 モバイル式処理装置（吸着塔、トレーラー）と電源車の形状比較

機器名称	H (m)	L (m)	H/L
モバイル式処理装置	1.630	1.465	1.113
電源車	1.181	0.923	1.280

- ・モバイル式処理装置と電源車の形状は、モバイル式処理装置の方が安定している。

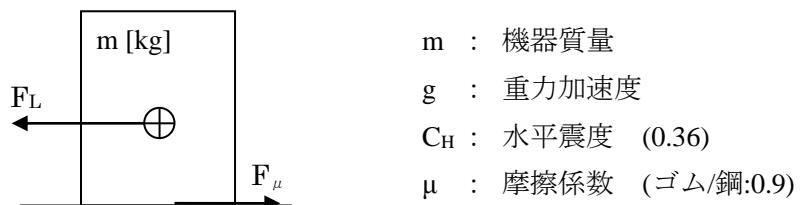
m : 機器質量
H : 据付面からの重心までの距離
L : 転倒支点から機器重心までの距離

電源車の耐震性評価においては支配的な基準地震動を選定しており、その水平方向の最大応答加速度（重心位置）は約 800gal である。これに対して、福島第一原子力発電所の水平方向の最大応答加速度（T.P. 約 8.5m）は約 500gal と小さい。

以上のことから、過去に実施した電源車の転倒評価には充分な裕度があること、形状はモバイル式処理装置の方が安定していること、水平方向の加速度は電源車評価時に比べ小さいことから、モバイル式処理装置の耐震性は十分に確保されているものと考えられる。

b. 放水路浄化装置（吸着塔，トレーラー）の滑動評価

地震時の水平荷重によるすべり力と接地面の摩擦力の大きさを比較することにより吸着塔とトレーラー間の滑動評価を行った。表－6に示すように、すべり力より接地面の摩擦力が大きいことから、吸着塔とトレーラー間の滑動はないことを確認した。



$$\text{地震時の滑り力} : F_L = m \times g \times C_H$$

$$\text{接地面の摩擦力} : F_\mu = m \times g \times \mu$$

表－6 放水路浄化装置の滑動評価

働く力	算出式	算出値 [kN]
地震時のすべり力 F_L	$m \times g \times C_H$	56
接地面の摩擦力 F_μ	$m \times g \times \mu$	141

添付資料－4

放水路浄化装置等に使用する配管の強度に関する計算書※

※詳細は別冊5「汚染水処理設備等に係る補足説明」参照

(1) 構造強度評価結果（配管等）

a. 配管（鋼製）

設計・建設規格におけるクラス3機器の要求を満足するものではないが、漏えい試験等を行い、有意な変形や漏えい、運転状態に異常がないことにより、必要な構造強度を有していることを確認する。

また、配管の主要仕様から設計・建設規格に基づき板厚評価を実施した。評価の結果、最高使用圧力に耐えられることを確認した（表－7）。

$$t = \frac{PDo}{2S\eta + 0.8P}$$

t : 管の計算上必要な厚さ
Do : 管の外径
P : 最高使用圧力
S : 最高使用温度における
材料の許容引張応力
(①:111 MPa, ②:93 MPa)
η : 長手継手の効率 (1.0)

表－7 配管構造強度評価結果

評価機器	口径	Sch.	材質	最高使用圧力 (MPa)	最高使用温度 (°C)	必要肉厚 (mm)	肉厚 (mm)
配管①	50A	80	STPG370	0.98	40	0.32	5.5
配管②	50A	40	SUS316L	0.98	40	0.27	3.9

b. 配管（ポリエチレン管）

設計・建設規格上のクラス3機器に関する規格にはない材料であるが、系統の温度、圧力を考慮して仕様を選定している。また、ポリエチレン管は、一般に耐食性、電気特性（耐電気腐食）、耐薬品性を有しているとともに以下により信頼性を確保している。

- 日本水道協会規格等に適合したポリエチレン管を採用する。
- 継手は可能な限り融着構造とする。
- 敷設時に漏えい試験等を行い、運転状態に異常がないことを確認する。

以上のことから、ポリエチレン管は、必要な構造強度を有するものと評価した。

c. 配管（耐圧ホース）

設計・建設規格上のクラス 3 機器に関する規格にはない材料であるが、系統の温度・圧力を考慮して仕様を選定すると共に、以下により信頼性を確保する。

- ・ チガヤによる耐圧ホースの貫通を防止するため、チガヤが生息する箇所においては地面に耐圧ホースを直接敷設しない等の対策を施す。
- ・ 通水等による漏えい確認を行う。

放水路浄化装置等の具体的な安全確保策等

放水路浄化設備は、放射性物質を扱うため、漏えい防止対策、放射線遮へい・崩壊熱除去、可燃性ガス滞留防止、環境条件対策について具体的に安全確保策を以下の通り定め、実施する。

1. 放射性物質漏えい防止等に対する考慮

(1) 漏えい発生防止

- a. 移送装置は、耐食性を有するポリエチレン管の使用を基本とする。また、可撓性を要する放水路浄化装置（車載間）との接続部は、耐圧ホースとする。ここで、耐圧ホースの継手部については、固縛すること等により、継手が外れない処置を実施する。また、屋外敷設箇所のうち重機による作業や車両の通行がある箇所は、水移送装置を損傷させないための措置を実施する。
- b. 放水路浄化装置吸着塔の容器は、腐食による漏えい発生を防止するために、耐腐食性、耐応力腐食割れ性を有するSUS316L材の使用を基本とする。
- c. 放水路浄化装置を移設する場合には設備の取り合い部における閉止（隔離弁の閉止、フランジ開口部の養生等）を実施し、系統のバウンダリとして適切に管理する。また、必要に応じて装置のフラッシングや内部の水抜きを実施する。なお、フラッシング及び水抜きにより発生する排水は1号放水路へ排出する。
- d. 装置の運転開始前後に、放水路上流側及び下流側立坑の水位がほぼ同等であることを確認することで、立坑からの溢水を防止する。

(2) 漏えい検知・漏えい拡大防止

- a. 屋外配管は二重管構造とし、漏えい水の拡大を防止する。耐圧ホースについては、二重管構造とすることで、漏えいの拡大を防止する。
- b. 放水路浄化装置に漏えい拡大防止用の堰等を設けると共に、堰内には漏えい検知器を設置する。漏えいが発生し、漏えい検知器が作動した場合には、水処理中央制御室に警報が発生するとともに、移送ポンプが停止し、移送を停止する。運転員は移送ポンプの停止確認や漏えい拡大防止等の必要な措置を講ずる。
- c. 屋外敷設箇所等については、念のため巡視点検等により漏えいの有無等を確認する。
- d. 放水路浄化装置内の漏えい検知器が作動した場合は、放水路浄化装置の空気作動式出入口自動隔離弁が閉止し、運転が停止する。
- e. 放水路浄化設備は、運転開始までに漏えい確認等を実施し、施工不良、装置の初期欠陥等による大規模な漏えいの発生を防止する。放水路浄化装置においては、装

置内部に内包する滞留水が漏えいした場合でも堰内に収まることから、堰外へ漏えないことはない。

- f. 移送装置の配管部については、放水路浄化装置周辺部は、同装置内に漏えい水が流れ込むような勾配とし、その他の配管部は、放水路立坑に漏えい水が流れ込むような勾配とする。
- g. 放水路浄化装置内（弁ユニットと吸着塔ユニット間）の耐圧ホースについては、浄化運転を終了し、再度浄化を再開するまでの間、ろ過水による水置換・通水後、水抜きを行い保管する。再度浄化を開始する際に、ろ過水にて水張りを実施し、漏えいがないことを確認する。なお、耐圧ホースは必要に応じて交換する。
- h. 放水路浄化装置内部に内包する滞留水と堰容量

吸着塔ユニットが内包する滞留水：約 0.7m³、吸着塔ユニット堰容積：約 1.0m³

表－8 放水路浄化装置 漏えい拡大防止 堰仕様（設計値）

対象設備		縦幅(m)	横幅(m)	高さ(m)	容積(m ³)	備考
放水路浄化装置	吸着塔ユニット	3.25	2.04	0.19	0.996	※
	弁ユニット	4.02	1.24	0.14	0.698	

※吸着塔ユニット容積から吸着塔体積を差し引いた容積

(3) 放射線遮へい・被ばく低減に対する考慮

- a. 移送装置は、遠隔監視カメラにより、装置の状態や運転監視に必要なパラメータの確認をする。また、放射線業務従事者が接近する必要がある箇所（放水路浄化装置近傍）は、鉛等による遮へいを設置する。
- b. 放水路浄化装置は、放射線業務従事者が接近する必要がある箇所は、鋼製の容器等で遮へいする。

(4) 崩壊熱除去

- a. 放水路浄化装置吸着塔吸着材に吸着した放射性物質の崩壊熱は、処理水を通水することにより除熱する。なお、通水がない状態でも崩壊熱による温度上昇は1時間当たり1°C未満である。

なお、吸着塔内部の温度は、最も高温となる水を抜いた状態であっても、ベント弁を開閉して貯蔵することで、発熱と排熱が釣り合うため、吸着材及び構造材料に影響しない範囲で収束する。

(5) 可燃性ガスの滞留防止

- a. 放水路浄化装置の吸着塔内で水の放射線分解により発生する可能性のある可燃性ガスは、通水時は処理水とともに排出される。通水停止以降も再度その吸着塔によ

り処理を行う場合には、可燃性ガスが滞留する可能性があるため、吸着塔のベント弁を手動で開操作して通気により排出する。なお、水の放射線分解により発生する可燃性ガスはわずかであり、ベント弁を開操作するまでに時間的余裕があることから、手動で実施する。また、吸着塔を収納する鋼製の箱は、通気性を有しており、可燃性ガスが内部に滞留することはない。

- b. 放水路浄化装置にて発生する使用済みの吸着塔は、可燃性ガスの発生抑制のため、使用済セシウム吸着塔仮保管施設等において内部の水抜きを実施する。なお、吸着塔の内部水は、滞留水を貯留している高温焼却炉建屋の地下階に排出する。

(6) 交換作業時の考慮

- a. 吸着塔の交換時には、使用済み吸着塔はトレーラーに車載された状態で輸送され、使用済みセシウム吸着塔仮保管施設等にクレーンにて搬入される。
吸着塔は鋼製であり、衝撃の緩和効果が期待できる遮へい容器と一体で搬入・貯蔵されるため、万一の落下時等にも損傷し難い構造となっているが、落下等の発生防止の観点で、クレーン操作は経験を積んだ操作者が行うこととする。
- b. 使用済み吸着塔は、運搬時に落下することを防止するため、レバーブロック等によりトレーラーに固定する。
なお、運搬にあたっては、低速で走行することで安全性を確保する。

2 環境条件対策

(1) 腐食

海水による炭素鋼の腐食速度は、「材料環境学入門」（腐食防食協会編、丸善株式会社）より、0.1mm/年程度と評価される。一方、炭素鋼の配管の必要肉厚は0.5mm以下である。系統を構成する配管（炭素鋼）のうち、板厚が最も薄い配管(50A Sch40)は、3.9mm（公称値）である。放水路の滞留水の塩化物イオン濃度は、50ppm～2,000ppmであり1～2m/s程度の流速がある場合の炭素鋼の腐食は、最大1.1mm/年以下であるため、数年程度の使用に対しては、耐えられる板厚を有していると考えられるが、計画的に保全を計画・実施する。

放水路浄化装置吸着塔は、耐腐食、耐応力腐食割れを有するSUS316L材を用いている。

(2) 熱による劣化

滞留水の温度は、ほぼ常温のため、金属材料の劣化の懸念はない。

(3)凍結

滞留水を移送している過程では、水が流れているため凍結の恐れはない。滞留水の移送を停止した場合、屋外に敷設されているポリエチレン管等は、凍結による破損が懸念される。そのため、滞留水を移送している屋外敷設のポリエチレン管等に保温材等を取り付ける。

(4)生物汚染

移送ポンプはストレーナーが設けてあり、大きな藻等がポンプ内に浸入して機器を損傷させるようなことはない。

また、滞留水を移送している上では有意な微生物腐食等は発生しないと考えられる。

(5)耐放射線性

耐圧ホースの構造部材であるポリ塩化ビニルの放射線照射による影響は、 10^5 ～ 10^6 Gy の集積線量において、破断時の伸びの減少等が確認されている。過去の測定において、2号機タービン建屋の滞留水表面上の線量当量率が 1Sv/h であったことから、耐圧ホースの照射線量率を 1Gy/h と仮定すると、集積線量が 10^5 Gy に到達する時間は 10^5 時間（11.4 年）と評価される。そのため、耐圧ホースは数年程度の使用では放射線照射の影響により大きく劣化することはないと考えられる。

ポリエチレンは、集積線量が 2×10^5 Gy に達すると、引張強度は低下しないが、破断時の伸びが減少する傾向を示すが、上記と同様にポリエチレン管の照射線量率を 1Gy/h と仮定すると、 2×10^5 Gy に到達する時間は 2×10^5 時間（22.8 年）と評価される。放水路滞留水に含まれる放射能濃度は 2号機タービン建屋滞留水の放射能濃度と比較し著しく低いため、ポリエチレン管は数年程度の使用では放射線照射の影響を受けることはないと考えられる。

なお、放水路浄化設備の移送設備のうち、系統バウンダリを構成するその他の部品には、ガスケット、グランドパッキンが挙げられるが、他の汚染水処理設備等で使用実績のある材料（EPDM、黒鉛）を使用しており、運転実績により、数年程度の使用は問題ないと考えられる。

(6)紫外線

屋外敷設箇所のポリエチレン管・耐圧ホースには、紫外線による劣化を防止するための耐紫外線性を有する保温材等で覆う処置を実施する。また、運用期間中、保温材等の劣化を確認した場合には、必要に応じて取替えを計画する。

(7)長期停止中の措置

放水路浄化装置を長期停止する場合は、必要に応じて装置をフラッシングすると

共に、内部の水抜きを実施することで、腐食及び凍結を防止する。

(8) 使用済み吸着塔長期保管時の考慮

前述の通り、吸着塔は耐腐食性を有する材料選定※、漏えい防止措置（水抜き状態での保管）、安全評価（崩壊熱・可燃性ガス・遮へいに係わる解析評価）等により、長期保管を考慮した設計としている。また、以下の環境条件については、長期保管に影響しないことを確認している。

※吸着塔は、耐腐食性を有する材料（SUS316L）であるが、腐食リスク低減という観点で、吸着塔内部の滞留水をろ過水で置換し、水抜きした状態で貯蔵する。なお、新たな知見が確認された場合には、点検等の必要性について検討する。

a. 熱による劣化

吸着塔は SUS316L 材を用いており、温度評価の結果(吸着塔の耐熱温度が 600°C に対し、評価結果が 350°C を踏まえると、熱による影響は考えにくい。

b. 凍結

長期保管中は、水抜きされた状態で保管されることから、凍結に対する配慮は必要ない。

c. 生物汚染

長期保管中は、水抜きされた状態で保管されることから、生物汚染に対する配慮は必要ない。

d. 耐放射線性

吸着塔は、SUS316L 材を用いており、樹脂系のような放射線による劣化は考えにくい。

e. 紫外線

吸着塔は SUS316L 材を用いており、樹脂系のような紫外線劣化は考えにくい。

3 使用済み吸着塔発生量

放水路浄化設備から発生する使用済み吸着塔は、『2.5.1.5.2 使用済セシウム吸着塔保管施設及び廃スラッジ貯蔵施設』に従い貯蔵する。放水路浄化設備を運転し、環境への影響の少ないレベルとなった後は停止する。放水路におけるセシウム等の放射性濃度に変動が見られた場合に必要に応じて運転を再開する計画としている。1号放水路において一回の運転で 4 塔程度の吸着塔が必要になる見込みであり、これまでの実績から年に 2 回程度運転する見通しとなり、予備を含めて 12 塔程度の吸着塔の発生が想定される。

使用済セシウム吸着塔一時保管施設(第一施設または、第四施設)の空き保管容量は

113 体(平成 27 年 8 月 6 日時点)であり、本装置の吸着塔発生量の他、セシウム吸着装置の吸着塔、モバイル式処理装置の吸着塔、サブドレン他浄化設備の吸着塔を考慮しても、平成 H28 年 7 月末の発生量は 105 塔程度であり、当面支障をきたすことはない。

放水路浄化設備に係る確認事項

放水路浄化設備に係る主要な確認事項を表－1～4に示す。なお、寸法許容範囲については製作誤差等を考慮の上、確認前に定める。

表－1 確認事項（移送ポンプ）

確認事項	確認項目	確認内容	判定基準
構造強度	外観・据付確認	各部の外観を確認する。	有意な欠陥がないこと。

表－2－1 確認事項（主配管（ポリエチレン管））

確認事項	確認項目	確認内容	判定基準
構造強度・漏えい	材料確認	主な材料について記録を確認する。	実施計画のとおりであること。
	寸法確認	主要寸法について記録を確認する。	実施計画のとおりであること。
	外観・据付確認	各部の外観を確認する。 また、据付状態について確認する。	有意な欠陥がないこと。
	耐圧・漏えい確認	確認圧力で保持した後、漏えいの有無を確認する。 ※1	確認圧力に耐え、構造物の変形がないこと。 また、耐圧部から著しい漏えいがないこと。

※1：耐圧・漏えい確認を行うことが困難な箇所については、代替検査としてトルク・運転圧で確認する。

表－2－2 確認事項（主配管（耐圧ホース））

確認事項	確認項目	確認内容	判定基準
構造強度・漏えい	材料確認	主な材料について記録を確認する。	実施計画のとおりであること。
	寸法確認	主要寸法について記録を確認する。	実施計画のとおりであること。
	外観・据付確認	各部の外観を確認する。 また、据付状態について確認する。	有意な欠陥がないこと。
	耐圧・漏えい確認	定格容量にて運転し、漏えいの有無を確認する。	著しい漏えいがないこと。

表－3 確認事項（インターロック）

確認事項	確認項目	確認内容	判定基準
機能	インターロック確認	漏えい検知器を作動させた際、移送ポンプが停止することを確認する。	漏えい検知器が作動した際、移送ポンプが停止すること。

表－4 確認事項（運転性能）

確認事項	確認項目	確認内容	判定基準
性能	運転性能確認	定格容量にて運転できることを確認し、漏えい等の異常がないことを確認する。	定格容量にて通水できること及び、著しい漏えい等の異常がないこと。

以上

別冊5

汚染水処理設備等に係る補足説明

I 汚染水処理設備等の構造強度及び耐震性について

汚染水処理設備等を構成する設備について、構造強度評価の基本方針及び耐震性評価の基本方針に基づき構造強度及び耐震性等の評価を行う。

1. 汚染水処理設備、貯留設備（タンク等）及び関連設備（移送配管、移送ポンプ等）

1.1. 基本方針

1.1.1. 構造強度評価の基本方針

- 震災以降緊急対応的に設置又は既に（平成 25 年 8 月 14 日より前に）設計に着手した機器等

汚染水処理設備、貯留設備及び関連設備を構成する機器は、「発電用原子力設備に関する技術基準を定める省令」において、廃棄物処理設備に相当するクラス 3 機器に準ずるものと位置付けられる。クラス 3 機器の適用規格は、「JSME S NC-1 発電用原子力設備規格 設計・建設規格」（以下、「JSME 規格」という。）で規定される。

しかしながら、震災以降緊急対応的にこれまで設置してきた機器等は、必ずしも JSME 規格に従って設計・製作・検査をされたものではなく、日本産業規格（JIS）等の国内外の民間規格、製品の試験データ等を踏まえ、福島第一原子力発電所構内の作業環境、機器等の設置環境や時間的裕度を勘案した中で安全確保を最優先に設計・製作・検査を行ってきてている。

汚染水処理設備、貯留設備及び関連設備を構成する機器は、高濃度の汚染水を内包するため、バウンダリ機能の健全性を確認する観点から、設計された肉厚が十分であることを確認している。また、溶接部については、耐圧・漏えい試験等を行い、有意な変形や漏えい等のないことを確認している。

機器等の経年劣化に対しては、適切な保全を実施することで健全性を維持していく。

b. 今後（平成 25 年 8 月 14 日以降）設計する機器等

汚染水処理設備、貯留設備及び関連設備を構成する機器は、「実用発電用原子炉及びその付属設備の技術基準に関する規則」において、廃棄物処理設備に相当するクラス 3 機器に準ずるものと位置付けられる。クラス 3 機器の適用規格は、「JSME S NC-1 発電用原子力設備規格 設計・建設規格」（以下、「JSME 規格」という。）で規定される。

汚染水処理設備等は、地下水等の流入により増加する汚染水の対応が必要であり、短期間での機器の設置が求められる。また、汚染水漏えい等のトラブルにより緊急的な対応が必要となることもある。

従って、今後設計する機器等については、JSME 規格に限定するものではなく、日本産業規格（JIS）等の国内外の民間規格に適合した工業用品の採用、或いは American Society of Mechanical Engineers（ASME 規格）、日本産業規格（JIS）、またはこれら

と同等の技術的妥当性を有する規格での設計・製作・検査を行う。溶接（溶接施工法および溶接士）は JSME 規格, American Society of Mechanical Engineers (ASME 規格), 日本産業規格 (JIS), および発電用火力設備に関する技術基準を定める省令にて認証された溶接, または同等の溶接とする。また, JSME 規格で規定される材料の日本産業規格 (JIS) 年度指定は, 技術的妥当性の範囲において材料調達性の観点から考慮しない場合もある。

さらに, 今後も JSME 規格に記載のない非金属材料(耐圧ホース, ポリエチレン管等)については, 現場の作業環境等から採用を継続する必要があるが, これらの機器等については, 日本産業規格 (JIS) や日本水道協会規格, 製品の試験データ等を用いて設計を行う。

1.1.2. 耐震性評価の基本方針

汚染水処理設備等を構成する機器のうち放射性物質を内包するものは, 「発電用原子炉施設に関する耐震設計審査指針」の B クラス相当の設備と位置づけられる。耐震性を評価するにあたっては, 「JEAC4601 原子力発電所耐震設計技術規程」(以下, 「耐震設計技術規程」という。) 等に準拠して構造強度評価を行うことを基本とするが, 評価手法, 評価基準について実態にあわせたものを採用する。B クラス施設に要求される水平震度に対して耐震性を確保できない場合は, その影響について評価を行う。支持部材がない等の理由によって, 耐震性に関する評価ができない設備を設置する場合においては, 可撓性を有する材料を使用するなどし, 耐震性を確保する。

また, 各機器は必要な耐震性を確保するために, 原則として以下の方針に基づき設計する。

- ・倒れ難い構造 (機器等の重心を低くする, 基礎幅や支柱幅を大きくとる)
- ・動き難い構造, 外れ難い構造 (機器をアンカ, 溶接等で固定する)
- ・座屈が起こり難い構造
- ・変位による破壊を防止する構造 (定ピッチスパン法による配管サポート間隔の設定, 配管等に可撓性のある材料を使用)

なお, 汚染水処理設備等のうち高濃度の滞留水を扱う設備等については, 参照として S クラス相当の評価を行う。

1.2. 評価結果

1.2.1. 滞留水移送装置

(1) 構造強度評価

材料証明書がなく、設計・建設規格におけるクラス3機器の要求を満足するものではないが、漏えい試験等を行い、有意な変形や漏えい、運転状態に異常がないことを確認した。従って、滯留水移送装置は必要な構造強度を有すると評価した。

(2) 耐震性評価

移送ポンプは、水中ポンプのため地震により有意な応力は発生しない。

1.2.2. 油分分離装置

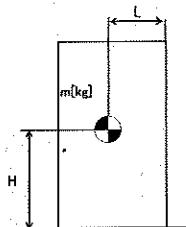
(1) 構造強度評価

材料証明書がなく、設計・建設規格におけるクラス3機器の要求を満足するものではないが、漏えい試験等を行い、有意な変形や漏えい、運転状態に異常がないことを確認した。従って、油分分離装置は必要な構造強度を有すると評価した。

(2) 耐震性評価

a. 転倒評価

地震による転倒モーメントと自重による安定モーメントを算出し、それらを比較することにより転倒評価を実施した。評価の結果、地震による転倒モーメントは自重による安定モーメントより小さいことから、転倒しないことを確認した（表-1）。



m : 機器質量 (\square kg)

g : 重力加速度 (9.80665 m/s^2)

H : 据付面からの重心までの距離 (\square m)

L : 転倒支点から機器重心までの距離 (\square m)

C_H : 水平方向設計震度 (0.36, 0.57)

地震による転倒モーメント : $M_1 [\text{N} \cdot \text{m}] = m \times g \times C_H \times H$

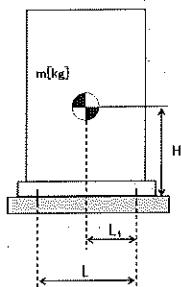
$C_H=0.36$ の場合 $M_1 = 49,615 \text{ N} \cdot \text{m} \rightarrow 50 \text{ kN} \cdot \text{m}$

$C_H=0.57$ の場合 $M_1 = 78,558 \text{ N} \cdot \text{m} \rightarrow 79 \text{ kN} \cdot \text{m}$

自重による安定モーメント : $M_2 [\text{N} \cdot \text{m}] = m \times g \times L = 83,942 \text{ N} \cdot \text{m} \rightarrow 83 \text{ kN} \cdot \text{m}$

b. 基礎ボルトの強度評価

耐震設計技術規程の強度評価方法に準拠して評価を実施した。評価の結果、基礎ボルトの強度が確保されることを確認した（表-1）。



m	: 機器質量	([] kg)
g	: 重力加速度	(9.80665 m/s ²)
H	: 据付面からの重心までの距離	([] mm)
L	: 基礎ボルト間の水平方向距離	([] mm)
L_1	: 重心と基礎ボルト間の水平方向距離	([] mm)
n_f	: 引張力の作用する基礎ボルトの評価本数	(2 本)
n	: 基礎ボルトの本数	([] 本)
A_b	: 基礎ボルトの軸断面積	([] mm ²)
C_H	: 水平方向設計震度	(0.36, 0.57)
C_V	: 鉛直方向設計震度	(0)

$$\text{基礎ボルトに作用する引張力} : F_b = \frac{1}{L} (m \times g \times C_H \times H - m \times g \times (1 - C_V) \times L_1)$$

$C_H=0.36$ の場合 $F_b = -16,481 \text{ N} < 0$ よって、引張力は発生しない。

$C_H=0.57$ の場合 $F_b = -2,585 \text{ N} < 0$ よって、引張力は発生しない。

$$\text{基礎ボルトの引張応力} : \sigma_b = \frac{F_b}{n_f \times A_b}$$

$C_H=0.36$ の場合 $F_b < 0$ のため、引張応力は発生しない。

$C_H=0.57$ の場合 $F_b < 0$ のため、引張応力は発生しない。

$$\text{基礎ボルトのせん断応力} : \tau_b = \frac{m \times g \times C_H}{n \times A_b}$$

$C_H=0.36$ の場合 $\tau_b = 23.04 \rightarrow 24 \text{ MPa}$

$C_H=0.57$ の場合 $\tau_b = 36.48 \rightarrow 37 \text{ MPa}$

また、許容応力は、以下の式で設定した。

$$\text{基礎ボルトの許容せん断応力} : f_{sb} = 1.5 \frac{F}{1.5\sqrt{3}}$$

ここで、F は設計・建設規格 付属図表 part5 表 8 及び表 9 より、SS400 の設計温度 66°Cにおける Sy 値、Su 値を線形補間した値を用い、下記式にて設定した。

$$F = \min (Sy, 0.7Su)$$

• Sy : 表 8 より 40°C : 235 MPa, 75°C : 222 MPa

$$Sy = 222 + (235 - 222) \times (75-66)/(75-40) = 225 \text{ MPa}$$

• Su 40°C : 400 MPa, 75°C : 381 MPa

$$Su = 381 + (400 - 381) \times (75-66)/(75-40) = 385 \text{ MPa}$$

$$\text{従って, } F = \min (Sy, 0.7Su) = \min (225, 0.7 \times 385) = 225 \text{ MPa}$$

基礎ボルトの許容せん断応力は以下の通りとなる。

$$f_{sb} = 1.5 \frac{F}{1.5\sqrt{3}} = 129 \text{ MPa}$$

表-1 油分分離装置耐震評価結果

機器名称	評価部位	評価項目	水平震度	算出値	許容値	単位
油分分離装置	本体	転倒	0.36	50	83	kN·m
			0.57	79		
	基礎ボルト	せん断	0.36	24	129	MPa
			0.57	37		
		引張	0.36	<0	-	MPa
			0.57	<0		

1.2.3. 処理装置（セシウム吸着装置）

(1) 構造強度評価

材料証明書がなく、設計・建設規格におけるクラス3機器の要求を満足するものではないが、漏えい試験等を行い、有意な変形や漏えい、運転状態に異常がないことを確認した。

また、吸着塔の円筒型容器については、設計・建設規格に準拠し、板厚評価を実施した。評価の結果、内圧に耐えられることを確認した（表-2）。

$$t = \frac{PD_i}{2S\eta - 1.2P}$$

$$= \frac{PDi}{2S\eta - 1.2P}$$

$$= 6.76 \text{ mm}$$

$$\rightarrow 6.8 \text{ mm}$$

t : 腴の計算上必要な厚さ
 D_i : 腴の内径 ([mm])
 P : 最高使用圧力 (0.97 MPa)
 S : 最高使用温度 (66°C) における
 材料 (SUS316L) の許容引張応力 (108 MPa)
 η : 長手継手の効率 (0.60)

ただし、 t の値は炭素鋼、低合金鋼の場合は $t=3$ [mm] 以上、その他の金属の場合は $t=1.5$ [mm] 以上とする。

表-2 セシウム吸着装置構造強度結果

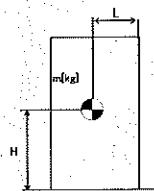
機器名称	評価部位	必要肉厚 [mm]	実厚 [mm]
セシウム吸着装置 吸着塔	板厚	6.8	9.5*

* 最小値

(2) 耐震性評価

a. 転倒評価

地震による転倒モーメントと自重による安定モーメントを算出し、それらを比較することにより転倒評価を行った。評価に用いた数値を表-3-1に示す。評価の結果、地震による転倒モーメントは自重による安定モーメントより小さいことから、転倒しないことを確認した（表-3-3）。



m : 機器質量
 g : 重力加速度 (9.80665 m/s²)
 H : 据付面からの重心までの距離
 L : 転倒支点から機器重心までの距離
 C_R : 水平方向設計震度 (0.36, 0.51, 0.57)

地震による転倒モーメント : $M_1 [N \cdot m] = m \times g \times C_H \times H$

自重による安定モーメント : $M_2 [N \cdot m] = m \times g \times L$

表-3-1 セシウム吸着装置の転倒評価数値根拠

機器名称	m [kg]	H [m]	L [m]	C_H	M_1 [N·m]	M_2 [N·m]
セシウム吸着塔	[REDACTED]	[REDACTED]	[REDACTED]	0.36	89,879 → 90 kN·m	130,209 → 130 kN·m
				0.51	127,328 → 128 kN·m	
スキッド (本体)	[REDACTED]	[REDACTED]	[REDACTED]	0.36	512,018 → 513 kN·m	881,804 → 881 kN·m
				0.57	810,695 → 811 kN·m	
スキッド (基礎)	[REDACTED]	[REDACTED]	[REDACTED]	0.36	615,632 → 616 kN·m	958,825 → 958 kN·m
				0.57	974,751 → 975 kN·m	
セシウム吸着 処理水タンク	[REDACTED]	[REDACTED]	[REDACTED]	0.36	143,165 → 144 kN·m	175,759 → 175 kN·m
				0.57	226,677 → 227 kN·m	
セシウム吸着 処理水移送 ポンプ	[REDACTED]	[REDACTED]	[REDACTED]	0.36	2,086 → 2.1 kN·m	7,293 → 7.2 kN·m
				0.57	3,303 → 3.4 kN·m	

b. 滑動評価

地震時の水平荷重によるすべり力と接地面の摩擦力を比較することにより、滑動評価を実施した。評価の結果、地震時の水平荷重によるすべり力は接地面の摩擦力より小さいことから、滑動しないことを確認した(表-3-3)。なお、Sクラス相当の評価では、セシウム吸着塔において地震時の水平荷重によるすべり力が接地面の摩擦力より大きくなつたことから、FEMによるによるトラニオンとピンガイドの強度評価を行つた。

$$\text{地震時の水平荷重によるすべり力} : F_L = C_H \times m \times g \rightarrow F_L / (m \times g) = C_H$$

$$\text{接地面の摩擦力} : F_\mu = \mu \times m \times g \rightarrow F_\mu / (m \times g) = \mu$$

m : 機器質量

g : 重力加速度

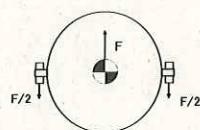
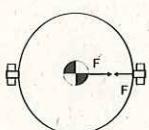
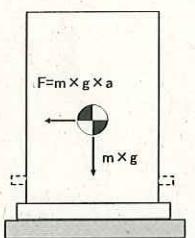
C_H : 水平方向設計震度 (0.36, 0.57)

μ : 摩擦係数 (鉄／鉄 : 0.52)

c. FEMによるトラニオンとピンガイドの強度評価

セシウム吸着塔は、本体下部に位置決めのためのトラニオンが施工されており、スキッド側ピンガイドと取合構造となっている（図-1参照）。

b. 滑動評価において、地震時の水平荷重によるすべり力が接地面の摩擦力より大きくなつたことから、軸方向荷重及び軸直交方向荷重を想定し、トラニオンとピンガイドの強度をFEMにより確認する。なお、FEMモデルは、ピンガイドについては各部材の中立面にシェル要素で、トラニオンはソリッド要素で作成した（図-2参照）。FEMによる強度評価の結果ピンガイドは破断せず吸着塔を支持することを確認した（表-3-3）。

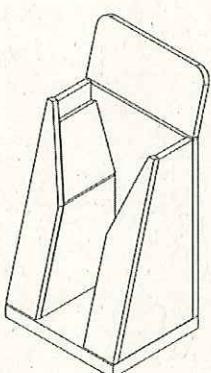


(上面：軸方向荷重)

(上面：軸直交方向荷重)

(側面)

図-1 トラニオン～ピンガイド概要



(図面)

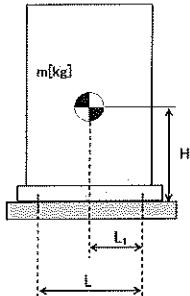


(FEM モデル)

図-2 FEM モデル形状

d. 基礎ボルトの強度評価

耐震設計技術規程の強度評価方法に準拠して評価を実施した。評価に用いた数値を表-3-2に示す。評価の結果、基礎ボルトの強度が確保されることを確認した（表-3-3）。



m	: 機器質量
g	: 重力加速度 (9.80665 m/s ²)
H	: 据付面からの重心までの距離
L	: 基礎ボルト間の水平方向距離
L ₁	: 重心と基礎ボルト間の水平方向距離
n _f	: 引張力の作用する基礎ボルトの評価本数
n	: 基礎ボルトの本数
A _b	: 基礎ボルトの軸断面積
C _H	: 水平方向設計震度 (0.36, 0.57)
C _v	: 鉛直方向設計震度 (0)

$$\text{基礎ボルトに作用する引張力} : F_b = \frac{1}{L} (m \times g \times C_H \times H - m \times g \times (1 - C_v) \times L_1)$$

$$\text{基礎ボルトの引張応力} : \sigma_b = \frac{F_b}{n_f \times A_b}$$

$$\text{基礎ボルトのせん断応力} : \tau_b = \frac{m \times g \times C_H}{n \times A_b}$$

また、許容応力は、以下の式で設定した。

$$\text{基礎ボルトの許容せん断応力} : f_{sb} = 1.5 \frac{F}{1.5\sqrt{3}}$$

$$\text{基礎ボルトの許容引張応力} : f_{ts} = \min(1.4f_{to}, 1.6\tau_b, f_{lo})$$

ここで、Fは設計・建設規格 付属図表 Part 5 表 8 及び表 9 より、SS400 の設計温度 66°CにおけるSy 値、Su 値を線形補間した値を用い、下記式にて設定した。

$$F = \min(Sy, 0.7Su)$$

$$\cdot Sy \quad 40^\circ\text{C} : 235 \text{ MPa}, \quad 75^\circ\text{C} : 222 \text{ MPa}$$

$$Sy = 222 + (235 - 222) \times (75-66)/(75-40) = 225 \text{ MPa}$$

$$\cdot Su \quad 40^\circ\text{C} : 400 \text{ MPa}, \quad 75^\circ\text{C} : 381 \text{ MPa}$$

$$Su = 381 + (400 - 381) \times (75-66)/(75-40) = 385 \text{ MPa}$$

従って、 $F = \min(S_y, 0.7S_u) = \min(225, 0.7 \times 385) = 225 \text{ MPa}$

基礎ボルトの許容引張応力は以下の通りとなる。

・スキッドの場合 ($C_H=0.57$)

$$f_{t0} = F/2 \times 1.5 = 168 \text{ MPa}$$

$$f_{ts} = \min(1.4 \times 168 - 1.6 \times 52, 168) = \min(152, 168) = 152 \text{ MPa}$$

・セシウム吸着設備処理水タンクの場合 ($C_H=0.57$)

$$f_{t0} = F/2 \times 1.5 = 168 \text{ MPa}$$

$$f_{ts} = \min(1.4 \times 168 - 1.6 \times 30, 168) = \min(187.2, 168) = 168 \text{ MPa}$$

基礎ボルトの許容せん断応力は以下の通りとなる。

・処理装置（セシウム吸着装置）共通

$$f_{sb} = 1.5 \frac{F}{1.5\sqrt{3}} = 129 \text{ MPa}$$

表-3-2 セシウム吸着装置の基礎ボルト強度評価値根拠

機器名称	m [kg]	H [mm]	L [mm]	n _r [本]	A _b [mm ²]	C _b [N]	F _b [MPa]	σ _b [MPa]	τ _b [MPa]
スキッド	[REDACTED]	[REDACTED]	[REDACTED]	23	52	201	0.36	-135,115 <0	32.8 → 33
セシウム吸着 処理水タンク	[REDACTED]	[REDACTED]	[REDACTED]	4	12	314	0.36	-17,909 <0	51.9 → 52
セシウム吸着 処理水移送 ポンプ	[REDACTED]	[REDACTED]	[REDACTED]	2	4	201	0.36	-3,641 <0	5.62 → 6

表-3-3 セシウム吸着装置耐震評価結果

機器名称	評価部位	評価項目	水平震度	算出値	許容値	単位
セシウム 吸着塔	本体	転倒	0.36	90	130	kN・m
			0.51	128		
		滑動	0.36	0.36	0.52	—
			0.57	0.57		
	ピンガイド	相当応力	0.57	182	$S_y=159$ $S_u=459$	MPa
			—			
スキッド	本体	転倒	0.36	513	881	kN・m
			0.57	811		
	基礎	転倒	0.36	616	958	kN・m
			0.57	975		
	基礎ボルト	せん断	0.36	33	129	MPa
			0.57	52		
		引張	0.36	<0	152	MPa
			0.57	2		
セシウム吸着 処理水タンク	本体	転倒	0.36	144	175	kN・m
			0.57	227		
	基礎ボルト	せん断	0.36	19	129	MPa
			0.57	30		
	基礎ボルト	引張	0.36	<0	168	MPa
			0.57	23		
セシウム吸着 処理水移送ポンプ	本体	転倒	0.36	2.1	7.2	kN・m
			0.57	3.4		
	基礎ボルト	せん断	0.36	6	129	MPa
			0.57	9		
	基礎ボルト	引張	0.36	<0	—	MPa
			0.57	<0		

1.2.4. 処理装置（第二セシウム吸着装置）

(1) 構造強度評価

材料証明書がなく、設計・建設規格におけるクラス3機器の要求を満足するものではないが、漏えい試験等を行い、有意な変形や漏えい、運転状態に異常がないことを確認した。

また、吸着塔の円筒形容器については、設計・建設規格に準拠し、板厚評価を実施した。評価の結果、内圧に耐えられることを確認した（表-4）。

$$t = \frac{PDi}{2S\eta - 1.2P}$$

t : 脇の計算上必要な厚さ
Di : 脇の内径 ([mm])
P : 最高使用圧力 (1.37 MPa)
S : 最高使用温度 (66°C) における
材料 (SUS316L) の許容引張応力 (108 MPa)
η : 長手継手の効率 (0.60)

ただし、tの値は炭素鋼、低合金鋼の場合は $t=3[\text{mm}]$ 以上、その他の金属の場合は $t=1.5[\text{mm}]$ 以上とする。

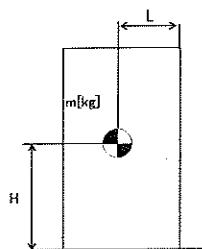
表-4 第二セシウム吸着装置構造強度結果

機器名称	評価部位	必要肉厚 [mm]	実厚 [mm]
第二セシウム吸着装置 吸着塔	板厚	9.6	12

(2) 耐震性評価

a. 転倒評価

地震による転倒モーメントと自重による安定モーメントを算出し、それらを比較することにより転倒評価を実施した。評価に用いた数値を表-5-1に示す。評価の結果、地震による転倒モーメントは自重による安定モーメントより小さいことから、転倒しないことを確認した(表-5-3)。



m : 機器質量

g : 重力加速度 (9.80665 m/s^2)

H : 据付面からの重心までの距離

L : 転倒支点から機器重心までの距離

C_{fl} : 水平方向設計震度 (0.36, 0.42, 0.60)

地震による転倒モーメント : $M_1 [\text{N} \cdot \text{m}] = m \times g \times C_{\text{fl}} \times H$

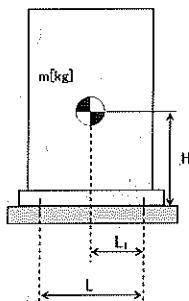
自重による安定モーメント : $M_2 [\text{N} \cdot \text{m}] = m \times g \times L$

表-5-1 第二セシウム吸着装置の転倒評価数値根拠

機器名称	m [kg]	H [m]	L [m]	C_{fl}	M_1 [N·m]	M_2 [N·m]
第二セシウム 吸着塔	[REDACTED]	[REDACTED]	[REDACTED]	0.36	143,794 → 144 kN·m	169,194 → 169 kN·m
				0.42	167,760 → 168 kN·m	
ポンプ スキッド	[REDACTED]	[REDACTED]	[REDACTED]	0.36	3,839.7 → 3.9 kN·m	6,936.1 → 6.9 kN·m
				0.60	6,399.5 → 6.4 kN·m	

b. 基礎ボルトの強度評価

耐震設計技術規程の強度評価方法に準拠して評価を実施した。評価に用いた数値を表-5-2に示す。評価の結果、基礎ボルトの強度が確保されることを確認した（表-5-3）。



m	: 機器質量
g	: 重力加速度 (9.80665 m/s^2)
H	: 据付面からの重心までの距離
L	: 基礎ボルト間の水平方向距離
L_1	: 重心と基礎ボルト間の水平方向距離
n_f	: 引張力の作用する基礎ボルトの評価本数
n	: 基礎ボルトの本数
A_b	: 基礎ボルトの軸断面積
C_H	: 水平方向設計震度 (0.36, 0.55, 0.60)
C_V	: 鉛直方向設計震度 (0)

$$\text{基礎ボルトに作用する引張力} : F_b = \frac{1}{L} (m \times g \times C_H \times H - m \times g \times (1 - C_V) \times L_1)$$

$$\text{基礎ボルトの引張応力} : \sigma_b = \frac{F_b}{n_f \times A_b}$$

$$\text{基礎ボルトのせん断応力} : \tau_b = \frac{m \times g \times C_H}{n \times A_b}$$

また、許容応力は、以下の式で設定した。

$$\text{基礎ボルトの許容せん断応力} : f_{sb} = 1.5 \frac{F}{1.5\sqrt{3}}$$

$$\text{基礎ボルトの許容引張応力} : f_{ts} = \min(1.4f_{to} - 1.6\tau_b, f_{to})$$

ここで、 F は設計・建設規格 付属図表 Part 5 表 8 及び表 9 より、SS400 の設計温度 50°Cにおける S_y 値、 S_u 値を線形補間した値を用い、下記式にて設定した。

$$F = \min(S_y, 0.7S_u)$$

・ S_y : 表 8 より 40°C : 235 MPa, 75°C : 222 MPa

$$S_y = 222 + (235 - 222) \times (75-50)/(75-40) = 231 \text{ MPa}$$

・ S_u : 表 9 より 40°C : 400 MPa, 75°C : 381 MPa

$$S_u = 381 + (400 - 381) \times (75-50)/(75-40) = 394 \text{ MPa}$$

$$\text{従って, } F = \min(S_y, 0.7S_u) = \min(231, 0.7 \times 394) = 231 \text{ MPa}$$

基礎ボルトの許容引張応力は以下の通りとなる。

- ・第二セシウム吸着塔の場合 ($C_f=0.55$)

$$f_{t0} = F/2 \times 1.5 = 173 \text{ MPa}$$

$$f_{ts} = \min(1.4 \times 173 - 1.6 \times 108, 173) = \min(69.4, 173) = 69 \text{ MPa}$$

基礎ボルトの許容せん断応力は以下の通りとなる。

- ・処理装置（第二セシウム吸着装置）共通

$$f_{sb} = 1.5 \frac{F}{1.5\sqrt{3}} = 133 \text{ MPa}$$

表-5-2 第二セシウム吸着装置の基礎ボルト強度評価数値根拠

機器名称	m [kg]	H [mm]	L [mm]	n_f [木]	L_1 [mm]	A_b [mm ²]	C_h	F_b [N]	σ_b [MPa]	τ_b [MPa]
第二セシウム 吸着塔	[REDACTED]	[REDACTED]	[REDACTED]	[REDACTED]	[REDACTED]	[REDACTED]	[REDACTED]	-14,519	<0	70.2 → 71
ポンプ スキッド	[REDACTED]	[REDACTED]	[REDACTED]	[REDACTED]	[REDACTED]	[REDACTED]	[REDACTED]	42,466 → 68	67.6 → 108	107.3 → 108

表-5-3 第二セシウム吸着装置耐震評価結果

機器名称	評価部位	評価項目	水平震度	算出値	許容値	単位
第二セシウム 吸着塔	本体	転倒	0.36	144	169	kN・m
			0.42	168		
	基礎ボルト	せん断	0.36	71	133	MPa
			0.55	108		
		引張	0.36	<0	69	MPa
			0.55	68		
	本体	転倒	0.36	3.9	6.9	kN・m
			0.60	6.4		
ポンプスキッド	基礎ボルト	せん断	0.36	4	133	MPa
			0.60	7		
		引張	0.36	<0	-	MPa
			0.60	<0		

1.2.5. 処理装置（除染装置）

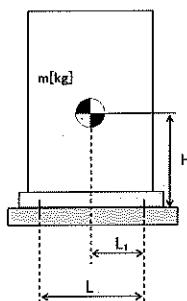
(1) 構造強度評価

材料証明書がなく、設計・建設規格におけるクラス3機器の要求を満足するものではないが、漏えい試験等を行い、有意な変形や漏えい、運転状態に異常がないことを確認した。従って、除染装置は必要な構造強度を有すると評価した。

(2) 耐震性評価

a. 基礎ボルトの強度評価

耐震設計技術規程の強度評価方法に準拠して評価を実施した。評価に用いた数値を表-6-1に示す。評価の結果、基礎ボルトの強度が確保されることを確認した（表-6-2）。



m	: 機器質量
g	: 重力加速度 (9.80665 m/s ²)
H	: 据付面からの重心までの距離
L	: 基礎ボルト間の水平方向距離
L ₁	: 重心と基礎ボルト間の水平方向距離
n _f	: 引張力の作用する基礎ボルトの評価本数
n	: 基礎ボルトの本数
A _b	: 基礎ボルトの軸断面積
C _H	: 水平方向設計震度 (0.36, 0.50, 0.60)
C _v	: 鉛直方向設計震度 (0)

基礎ボルトに作用する引張力：

$$\cdot \text{反応槽} : F_b = \frac{4}{nD} (m \times g \times C_H \times H) - \frac{m \times g \times (1-C_v)}{n}$$

$$\cdot \text{凝集沈殿装置(マルチフロー)} : F_b = \frac{1}{L} (m \times g \times C_H \times H - m \times g \times (1-C_v) \times L_1)$$

$$\text{基礎ボルトの引張応力} : \sigma_b = \frac{F_b}{n_f \times A_b}$$

$$\text{基礎ボルトのせん断応力} : \tau_b = \frac{m \times g \times C_H}{n \times A_b}$$

また、許容応力は、以下の式で設定した。

$$\text{基礎ボルトの許容せん断応力} : f_{sb} = 1.5 \frac{F}{1.5\sqrt{3}}$$

$$\text{基礎ボルトの許容引張応力} : f_{ts} = \min(1.4f_{to} - 1.6\tau_b, f_{to})$$

ここで、Fは設計・建設規格 付属図表 Part 5 表 8 及び表 9 より、設計温度（常温）におけるSy値、Su値を用いて設定した。

$$F = \min(Sy, 0.7Su)$$

・反応槽 (SUS304)

$$Sy : \text{表 8 より } 40^\circ\text{C} : 205 \text{ MPa}, Su : \text{表 9 より } 40^\circ\text{C} : 520 \text{ MPa}$$

$$\text{従って、} F = \min(Sy, 0.7Su) = \min(205, 0.7 \times 520) = 205 \text{ MPa}$$

・凝集沈殿装置 (マルチフロー) (SS400)

$$Sy : \text{表 8 より } 40^\circ\text{C} : 235 \text{ MPa}, Su : \text{表 9 より } 40^\circ\text{C} : 400 \text{ MPa}$$

$$\text{従って、} F = \min(Sy, 0.7Su) = \min(235, 0.7 \times 400) = 235 \text{ MPa}$$

基礎ボルトの許容引張応力は以下の通りとなる。

・反応槽

$$f_{to} = F/2 \times 1.5 = 153 \text{ MPa}$$

$$f_{ts} = \min(1.4 \times 153 - 1.6 \times 49, 153) = 135 \text{ MPa} \quad (C_h=0.36)$$

$$f_{ts} = \min(1.4 \times 153 - 1.6 \times 68, 153) = 105 \text{ MPa} \quad (C_h=0.60)$$

・凝集沈殿装置 (マルチフロー)

$$f_{to} = F/2 \times 1.5 = 176 \text{ MPa}$$

$$f_{ts} = \min(1.4 \times 176 - 1.6 \times 119, 176) = 56 \text{ MPa} \quad (C_h=0.60)$$

基礎ボルトの許容せん断応力は以下の通りとなる。

・反応槽

$$f_{sb} = 1.5 \frac{F}{1.5\sqrt{3}} = 118 \text{ MPa}$$

・凝集沈殿装置 (マルチフロー)

$$f_{sb} = 1.5 \frac{F}{1.5\sqrt{3}} = 135 \text{ MPa}$$

表-6-1 除染装置の基礎ボルト強度評価数値根拠

機器名称	m [kg]	H [mm]	L 又は D [mm]	L_f [mm]	D [本]	A_b [mm]	C_H	F_b [N]	σ_b [MPa]	τ_b [MPa]
反応槽	[■]	[■]	[■]	[■]	[■]	[■]	0.36	3,260	16.2 → 17	48.9 → 49
濾集沈殿装置 マルチフロー	[■]	[■]	[■]	[■]	[■]	[■]	0.50	15,134	75.3 → 76	67.8 → 68

b. 有限要素法によるフレーム構造解析

主要設備についてはコンクリートにアンカーを打った上で架台にて強固に据え付けられていることから、加圧浮上分離装置（DAF）、凝集沈殿装置（アクチフロー）、ディスクフィルタについて有限要素法によるフレーム構造解析を用いて基礎ボルトの強度評価を実施した。評価の結果、基礎ボルトの強度に問題がないことを確認した（表－6－2）。

① 加圧浮上分離装置（DAF）

設計用水平震度：0.6G

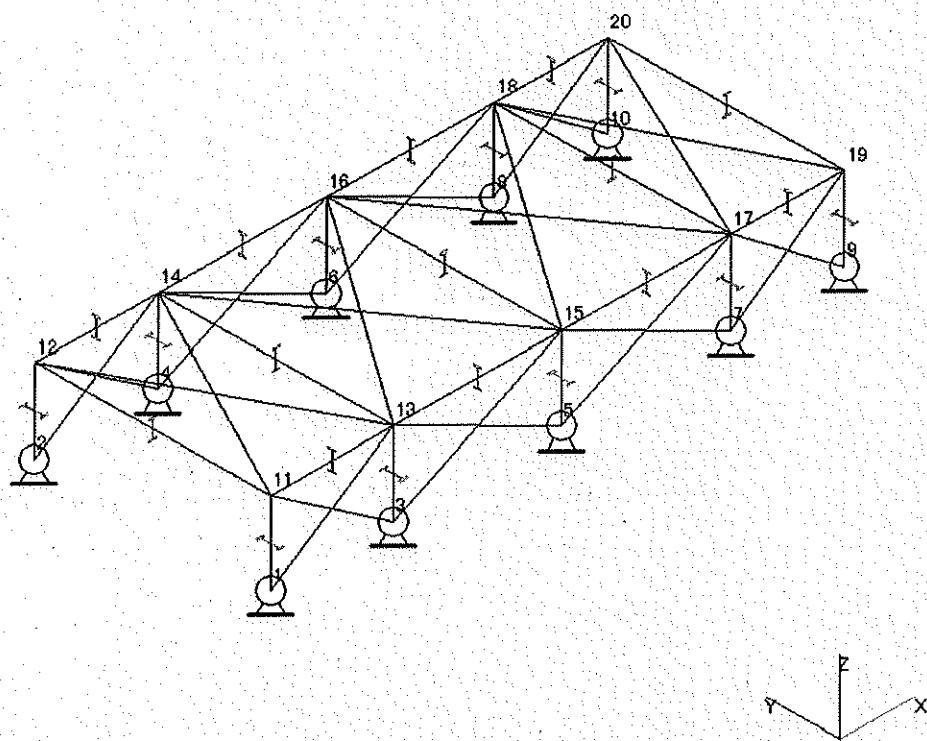


図-3 加圧浮上分離装置（DAF）解析モデル

② 凝集沈殿装置（アクチフロー）

設計用水平震度 : 0.6G

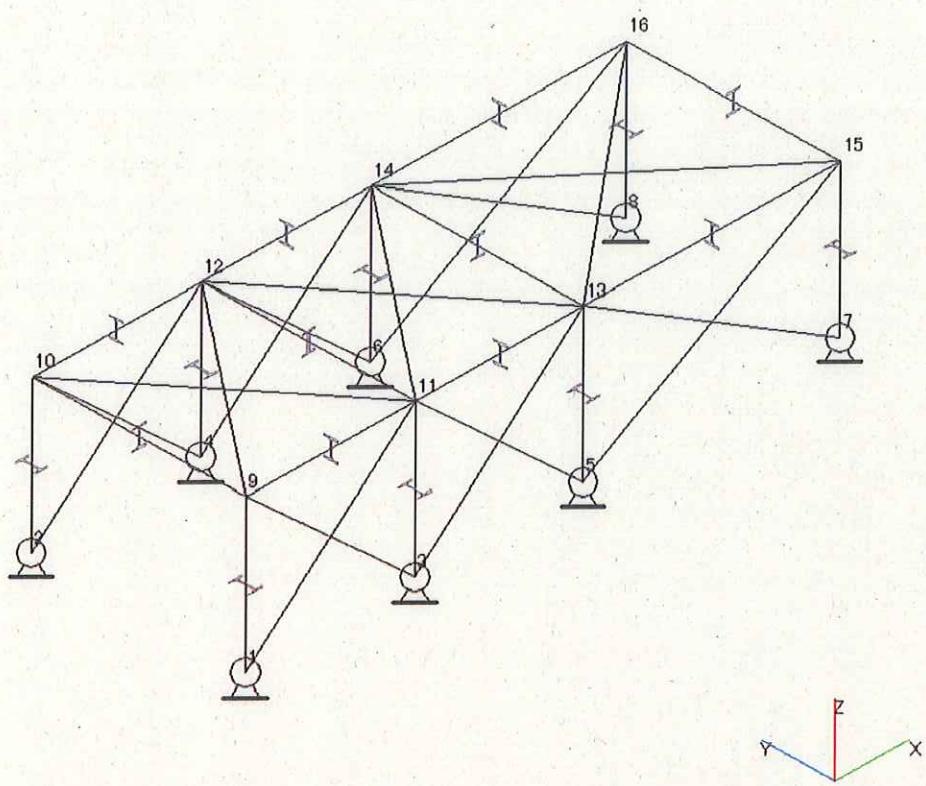


図-4 凝集沈殿装置（アクチフロー）解析モデル

③ ディスクフィルタ

設計用水平震度：0.6G

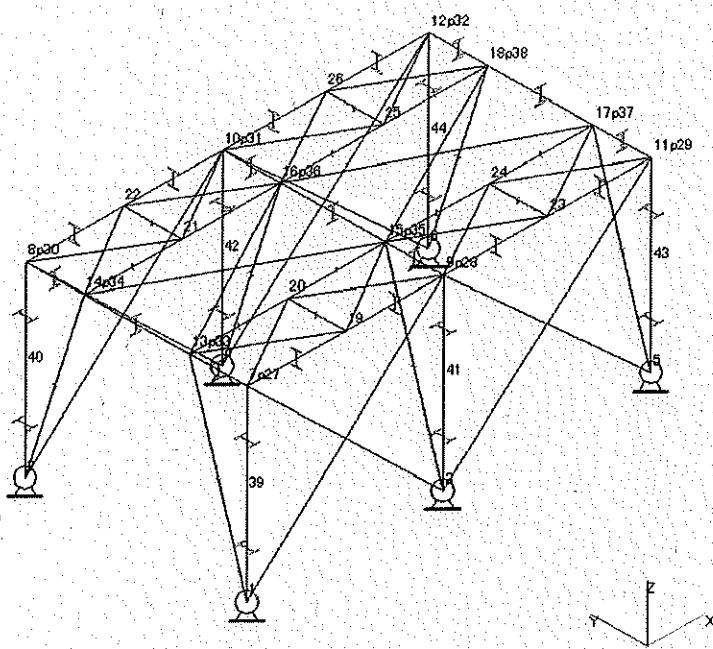


図-5 ディスクフィルタ解析モデル

c. 架台強度評価

加圧浮上分離装置（D A F）、凝集沈殿装置（マルチフロー）、凝集沈殿装置（アクチフロー）、ディスクフィルタについて有限要素法によるフレーム構造解析を用いて各部材に発生するたわみ量の評価を実施した。評価の結果、架台強度に問題がないことを確認した（表-6-2）。

表-6-2 除染装置耐震評価結果

機器名称	評価部位	評価項目	水平震度	算出値	許容値	単位
加圧浮上分離装置 (DAF)	架台(柱脚)	変位	0.60	1/290	1/120	変位量
	基礎	せん断	0.60	27	118	MPa
	ボルト	引張	0.60	6	153	MPa
反応槽	基礎	せん断	0.36	49	118	MPa
			0.50	68		
	ボルト	引張	0.36	17	135	MPa
			0.50	76	105	
凝集沈殿装置 (マルチフロー)	本体(壁パネル)	変位	0.60	1/515	1/120	変位量
	基礎	せん断	0.36	71	135	MPa
			0.60	119		
	ボルト	引張	0.36	<0	—	MPa
			0.60	7	56	
凝集沈殿装置 (アクチフロー)	架台(柱脚)	変位	0.6	1/936	1/120	変位量
	基礎	せん断	0.60	38	118	MPa
		引張	0.60	51	153	MPa
ディスク フィルタ	架台(柱脚)	変位	0.6	1/527	1/120	変位量
	基礎	せん断	0.60	44	118	MPa
		引張	0.60	19	143	MPa

1.2.6. 淡水化装置

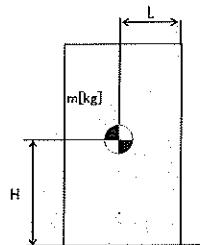
(1) 構造強度評価

材料証明書がなく、設計・建設規格におけるクラス3機器の要求を満足するものではないが、漏えい試験等を行い、有意な変形や漏えい、運転状態に異常がないことを確認した。従って、淡水化装置は必要な構造強度を有すると評価した。

(2) 耐震性評価

a. 転倒評価

地震による転倒モーメントと自重による安定モーメントを算出し、それらを比較することにより転倒評価を実施した。評価に用いた数値を表-7-1, 2に示す。評価の結果、地震による転倒モーメントは自重による安定モーメントより小さいことから、転倒しないことを確認した(表-7-6)。



- m : 機器質量
 g : 重力加速度 (9.80665 m/s^2)
 H : 据付面から重心までの距離
 L : 転倒支点から機器重心までの距離
 C_H : 水平方向設計震度 (0.36)

地震による転倒モーメント : $M_1 [\text{N} \cdot \text{m}] = m \times g \times C_H \times H$

自重による安定モーメント : $M_2 [\text{N} \cdot \text{m}] = m \times g \times L$

(a) ポンプ、配管・弁モジュール

転倒モーメント及び安定モーメントの評価式を以下の様に変更し、評価を実施した。

地震による転倒モーメント : $M_1 [\text{N} \cdot \text{m}] = m \times g \times C_H \times H \rightarrow M_1 / (m \times g) = C_H \times H$

自重による安定モーメント : $M_2 [\text{N} \cdot \text{m}] = m \times g \times L \rightarrow M_2 / (m \times g) = L$

表-7-1 淡水化装置（ポンプ、配管・弁モジュール）の転倒評価数値根拠

機器名称	水平震度	H [m]	算出値 $C_H \times H$ [m]	許容値 L [m]
SPT 受入水移送ポンプ	0.36	[REDACTED]	0.202 → 0.21	[REDACTED] → 0.77
廃液 RO 供給ポンプ	0.36	[REDACTED]	0.200 → 0.21	[REDACTED] → 0.92
RO 処理水供給ポンプ	0.36	[REDACTED]	0.202 → 0.21	[REDACTED] → 0.77
RO 処理水移送ポンプ	0.36	[REDACTED]	0.467 → 0.47	[REDACTED] → 0.77
RO 濃縮水供給ポンプ	0.36	[REDACTED]	0.202 → 0.21	[REDACTED] → 0.77
RO 濃縮水移送ポンプ (旧 RO 濃縮水貯槽移送 ポンプ)	0.36	[REDACTED]	0.350 → 0.36	[REDACTED] → 0.77
RO 濃縮水移送ポンプ	0.36	[REDACTED]	0.347 → 0.35	[REDACTED] → 0.71
濃縮処理水移送ポンプ	0.36	[REDACTED]	0.347 → 0.35	[REDACTED] → 0.71
濃縮水移送ポンプ	0.36	[REDACTED]	0.194 → 0.20	[REDACTED] → 0.77
配管・弁モジュール	0.36	[REDACTED]	0.185 → 0.19	[REDACTED] → 0.28

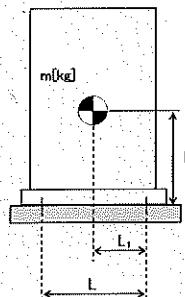
(b) 逆浸透膜装置 (RO-2, RO-3)

表-7-2 淡水化装置 (RO-2, RO-3) の転倒評価数値根拠

機器名称	m [kg]	H [m]	L [m]	M ₁ [kN・m]	M ₂ [kN・m]
逆浸透膜装置 RO-2	[REDACTED]	[REDACTED]	[REDACTED]	19.06 → 19.1	20.83 → 20.8
逆浸透膜装置 RO-3	[REDACTED]	[REDACTED]	[REDACTED]	1.691 → 1.70	1.801 → 1.80

b. 基礎ボルトの強度評価

耐震設計技術規程の強度評価方法に準拠して評価を実施した。評価に用いた数値を表-7-3, 4, 5に示す。評価の結果、基礎ボルトの強度が確保されることを確認した(表-7-6)。



- m : 機器質量
- g : 重力加速度 (9.80665 m/s²)
- H : 据付面からの重心までの距離
- L : 基礎ボルト間の水平方向距離
- L₁ : 重心と基礎ボルト間の水平方向距離
- n_f : 引張力の作用する基礎ボルトの評価本数
- n : 基礎ボルトの本数
- A_b : 基礎ボルトの軸断面積
- C_H : 水平方向設計震度 (0.36)
- C_V : 鉛直方向設計震度 (0)

$$\text{基礎ボルトに作用する引張力} : F_b = \frac{1}{L} (m \times g \times C_H \times H - m \times g \times (1 - C_V) \times L_1)$$

$$\text{基礎ボルトの引張応力} : \sigma_b = \frac{F_b}{n_f \times A_b}$$

$$\text{基礎ボルトのせん断応力} : \tau_b = \frac{m \times g \times C_H}{n \times A_b}$$

$$\text{アンカーに作用するせん断荷重} : Q = \frac{m \times g \times C_H}{n}$$

(a) 淡水化装置（逆浸透膜装置 RO-1A, 1B）

表-7-3 淡水化装置（逆浸透膜装置 RO-1A, 1B）の基礎ボルト強度評価数値根拠

	m [kg]	h [mm]	L [mm]	L _t [mm]	n _f [本]	n [本]	C _H	F _b [N]	Q [N]
逆浸透膜装置 (RO-1A)					1	1	0.36	-7,700 → <0	1,147.4 → 1,148
逆浸透膜装置 (RO-1B)					1	1	0.36	-7,781 → <0	1,059.1 → 1,060

アンカーの許容せん断荷重は以下の式で設定した。

$$Qa = 0.74 \cdot \phi_{s3} (0.5 \cdot s_c a \cdot \sqrt{F_c \cdot E_c}) \quad \phi_{s3} : \text{短期荷重に} \\ \text{に対する低減係数} \\ = 23,419.7 \quad (0.6) \\ \rightarrow 23,419 \text{ N} \quad s_c a : \text{定着部の}$$

(b) 淡水化装置（蒸発濃縮装置-1A, 1B, 1C）

表-7-4 淡水化装置（蒸発濃縮装置-1A, 1B, 1C）の基礎ボルト強度評価数値根拠

	m [kg]	h [mm]	L [mm]	L _t [mm]	n _f [本]	n [本]	A _b [mm]	C _H	F _b [N]	τ [MPa]
蒸発濃縮装置 (蒸発濃縮-1A)					1	1		0.36	-9,373 → <0	29.3 → 30
蒸発濃縮装置 (蒸発濃縮-1B)					1	1		0.36	-9,567 → <0	38.1 → 39
蒸発濃縮装置 (蒸発濃縮-1C)					1	1		0.36	-4,000 → <0	35.1 → 36

また、基礎ボルトの許容せん断応力は以下の式で設定した。

$$\text{基礎ボルトの許容せん断応力} : f_{sb} = 1.5 \frac{F}{1.5\sqrt{3}}$$

ここで、F は設計・建設規格 付属図表 Part 5 表 8 及び表 9 より、SS400 の設計温度 60°Cにおける Sy 値、Su 値を線形補間した値を用い、下記式にて設定した。

$$F = \min (S_y, 0.7S_u)$$

・ S_y 40°C : 235 MPa, 75°C : 222 MPa

$$S_y = 222 + (235 - 222) \times (75-60)/(75-40) = 227 \text{ MPa}$$

・ S_u 40°C : 400Pa, 75°C : 381 MPa

$$S_u = 381 + (400 - 381) \times (75-60)/(75-40) = 389 \text{ MPa}$$

従って, $F = \min (S_y, 0.7S_u) = \min (227, 0.7 \times 389) = 227 \text{ MPa}$

基礎ボルトの許容せん断応力は以下の通りとなる。

$$f_{sb} = 1.5 \frac{F}{1.5\sqrt{3}} = 131 \text{ MPa}$$

(c) 淡水化装置 (蒸発濃縮装置-2A, 2B, 3A, 3B, 3C)

表-7-5 淡水化装置 (蒸発濃縮装置-2A, 2B, 3A, 3B, 3C) の
基礎ボルト強度評価数値根拠

	m [kg]	h [mm]	L [mm]	L _t [mm]	n _f [本]	n [本]	A _b [mm ²]	C _H	F _b [N]	τ [MPa]
蒸発濃縮装置 (蒸発濃縮-2A, B) (濃縮装置)	[REDACTED]	[REDACTED]	[REDACTED]	[REDACTED]	[REDACTED]	[REDACTED]	[REDACTED]	0.36	-55,702 → <0	87.8 → 88
蒸発濃縮装置 (蒸発濃縮-3A, B, C) (濃縮装置)	[REDACTED]	[REDACTED]	[REDACTED]	[REDACTED]	[REDACTED]	[REDACTED]	[REDACTED]	0.36	-106,472 → <0	97.5 → 98

また、基礎ボルトの許容せん断応力は以下の式で設定した。

$$\text{基礎ボルトの許容せん断応力} : f_{sb} = 1.5 \frac{F}{1.5\sqrt{3}}$$

ここで、F は設計・建設規格 付属図表 Part 5 表 8 及び表 9 より、SUS304 の設計温度 66°Cにおける S_y 値、 S_u 値を線形補間した値を用い、下記式にて設定した。

$$F = \min (S_y, 0.7S_u)$$

・ S_y 40°C : 205 MPa, 75°C : 183 MPa

$$S_y = 183 + (205 - 183) \times (75-66)/(75-40) = 188 \text{ MPa}$$

・ S_u 40°C : 520Pa, 75°C : 466 MPa

$$S_u = 466 + (520 - 466) \times (75-66)/(75-40) = 479 \text{ MPa}$$

従って、 $F = \min (S_y, 0.7S_u) = \min (188, 0.7 \times 479) = 188 \text{ MPa}$

基礎ボルトの許容せん断応力は以下の通りとなる。

$$f_{sb} = 1.5 \frac{F}{1.5\sqrt{3}} = 108 \text{ MPa}$$

c. 滑動評価

地震時の水平荷重によるすべり力と接地面の摩擦力を比較することにより、滑動評価を実施した。評価の結果、地震時の水平荷重によるすべり力は接地面の摩擦力より小さいことから、滑動しないことを確認した（表-7-6）。

$$\begin{aligned} \text{地震時の水平荷重によるすべり力} &: F_L = C_H \times m \times g \rightarrow F_L / (m \times g) = C_H \\ \text{接地面の摩擦力} &: F_\mu = \mu \times m \times g \rightarrow F_\mu / (m \times g) = \mu \end{aligned}$$

表-7-6 淡水化装置耐震評価結果 (1/2)

機器名称	評価部位	評価項目	水平震度	算出値	許容値	単位
SPT 受入水移送ポンプ	本体	転倒	0.36	0.21	0.77	m
廃液 RO 供給ポンプ	本体	転倒	0.36	0.21	0.92	m
RO 処理水供給ポンプ	本体	転倒	0.36	0.21	0.77	m
RO 処理水移送ポンプ	本体	転倒	0.36	0.47	0.77	m
RO 濃縮水供給ポンプ	本体	転倒	0.36	0.21	0.77	m
RO 濃縮水移送ポンプ (旧 RO 濃縮水貯槽移送 ポンプ)	本体	転倒	0.36	0.36	0.77	m
RO 濃縮水移送ポンプ	本体	転倒	0.36	0.35	0.71	m
濃縮処理水移送ポンプ	本体	転倒	0.36	0.35	0.71	m
濃縮水移送ポンプ	本体	転倒	0.36	0.20	0.77	m
配管・弁モジュール	本体	転倒	0.36	0.19	0.28	m
逆浸透膜装置 (RO-1A)	基礎 ボルト	せん断 引張	0.36	1,148 <0	23,419 —	N
逆浸透膜装置 (RO-1B)	基礎 ボルト	せん断 引張	0.36	1,060 <0	23,419 —	N
逆浸透膜装置 (RO-2)	本体	転倒 滑動	0.36	19.1 0.36	20.8 0.40	kN・m —
逆浸透膜装置 (RO-3)	本体	転倒	0.36	1.70	1.80	kN・m

表-7-6 淡水化装置耐震評価結果(2/2)

機器名称	評価部位	評価項目	水平震度	算出値	許容値	単位
蒸発濃縮装置 (蒸発濃縮-1A)	基礎 ボルト	せん断	0.36	30	131	MPa
		引張	0.36	<0	-	MPa
蒸発濃縮装置 (蒸発濃縮-1B)	基礎 ボルト	せん断	0.36	39	131	MPa
		引張	0.36	<0	-	MPa
蒸発濃縮装置 (蒸発濃縮-1C)	基礎 ボルト	せん断	0.36	36	131	MPa
		引張	0.36	<0	-	MPa
蒸発濃縮装置 (蒸発濃縮-2A, B) (濃縮装置)	本体	転倒	0.36	<0	-	kN
	基礎 ボルト	せん断	0.36	88	108	MPa
		引張	0.36	<0	-	MPa
蒸発濃縮装置 (蒸発濃縮-3A, B, C) (濃縮装置)	本体	転倒	0.36	<0	-	kN
	基礎 ボルト	せん断	0.36	98	108	MPa
		引張	0.36	<0	-	MPa

1.2.7. 廃止（高濃度滞留水受タンク）

1.2.8. 中低濃度タンク

(1) 構造強度評価

① 震災以降緊急対応的に設置又は既に（平成25年8月14日より前に）設計に着手したタンク

a. 円筒型タンクの胴の厚さ評価

設計・建設規格に準拠し、板厚評価を実施した。評価に用いた数値根拠を示す（表-8-1）。

表-8-1 円筒型タンクの胴の板厚評価の数値根拠

機器名称		D ₁ [m]	H [m]	ρ	材料	温度 [°C]	S [MPa]	η	t [mm]
RO 処理水貯槽 RO 濃縮水貯槽 蒸発濃縮処理水貯槽 多核種処理水貯槽	1000m ³ 容量 (フランジ)	[REDACTED]	[REDACTED]	1	SS400	常温	100	1.0	6.24 →6.3
RO 濃縮水貯槽 多核種処理水貯槽	1000m ³ 容量 (溶接)	[REDACTED]	[REDACTED]	1	SS400	常温	100	0.65	9.53 →9.6
濃縮廃液貯槽	100m ³ 容量 円筒型 (横置き)	[REDACTED]	[REDACTED]	1	SS400	常温	100	0.60	0.84 →3.0 ^{*2}

※1 : 満水での水頭。

※2 : 炭素鋼の必要厚さにより 3[mm]となる。

b. 円筒型タンクの管台の厚さ評価

設計・建設規格に準拠し、管台の板厚評価を実施した。評価に用いた数値根拠を示す(表-8-2)。

表-8-2 円筒型タンクの管台の板厚評価の数値根拠

機器名称		管台 口径	D1 [m]	H [m]	ρ	材料	温度	S [MPa]	η	t [mm]
RO 濃縮水貯槽 多核種処理水貯槽	1000m ³ 容量 (フランジ)	100A	[REDACTED]	[REDACTED]	1	SGP	常温	74	0.6	0.12 →3.5 ^{*2}
		200A	[REDACTED]	[REDACTED]	1	SGP	常温	74	0.6	0.24 →3.5 ^{*2}
		600A	[REDACTED]	[REDACTED]	1	STPY400	常温	100	0.6	0.51 →3.5 ^{*2}
	1000m ³ 容量 (溶接)	100A	[REDACTED]	[REDACTED]	1	STPG370	常温	93	1.0	0.05 →3.5 ^{*2}
		200A	[REDACTED]	[REDACTED]	1	STPG370	常温	93	1.0	0.11 →3.5 ^{*2}
		600A	[REDACTED]	[REDACTED]	1	STPY400	常温	100	0.6	0.51 →3.5 ^{*2}
		100A	[REDACTED]	[REDACTED]	1	SGP	常温	74	0.6	0.13 →3.5 ^{*2}
		200A	[REDACTED]	[REDACTED]	1	SGP	常温	74	0.6	0.24 →3.5 ^{*2}
		600A	[REDACTED]	[REDACTED]	1	STPY400	常温	100	0.6	0.52 →3.5 ^{*2}

※1 : 満水での水頭。

※2 : 管台の外径 : 82mm 以上のものについては 3.5mm

c. 円筒型タンクの胴の穴の補強評価

設計・建設規格に準拠し、胴の穴の補強について評価を実施した。評価に用いた数値根拠を示す(表-8-3)。

表-8-3 円筒型タンクの穴の補強評価結果の数値根拠(1/4)

機器名称	管合口径	管合材料	温度	F	η	S_n [MPa]	S_s [MPa]	t_s [mm]	t_{sr} [mm]	X [mm]	d [mm]	A1 [mm ²]
1000m ³ 容量 (フランジ)	100A	SGP	常温	1	1	74	100	12	4.5	12	12	12
	200A	SGP	常温	1	1	74	100	12	5.8	12	12	12
	600A	STPY400	常温	1	1	100	100	12	12.7	12	12	12
	100A	STPG370	常温	1	1	93	100	12	8.6	12	12	12
	200A	STPG370	常温	1	1	93	100	12	12.7	12	12	12
	600A	STPY400	常温	1	1	100	100	12	9.5	12	12	12
RO濃縮水貯槽 多核種処理水貯槽 (溶接)	100A	SGP	常温	1	1	74	100	12	4.5	12	12	12
	200A	SGP	常温	1	1	74	100	12	5.8	12	12	12
	600A	STPY400	常温	1	1	100	100	12	9.5	12	12	12

表-8-3 円筒型タンクの穴の補強評価結果の数値根拠(2/4)

機器名称	管台 口径 [mm]	H [mm]	d [mm]	S _c [MPa]	S _s [MPa]	t _{u1} [mm]	t _{u2} [mm]	h [mm]	t _{ir} [mm]	t _s [mm]	Y ₁ [mm]	Y ₂ [mm]	A2 [mm ²]
RO濃縮水貯槽 多核種処理水 貯槽	100A 1000m ³ 容量 (フランジ)	100A	74	100					0.07	12			
	200A	200A	74	100					0.14	12			
	600A	600A	100	100					0.30	12			
		100A	93	100					0.05	12			
		200A	93	100					0.11	12			
		600A	100	100					0.30	12			
		100A (溶接)	74	100					0.08	12			
		200A	74	100					0.15	12			
		600A	100	100					0.31	12			

表-8-3 円筒型タンクの穴の補強評価結果の数値根拠 (3/4)

機器名称		管台 口径	L_1 [mm]	L_2 [mm]	A_3 [mm ²]
RO 濃縮水貯槽 多核種処理水貯槽	1000m ³ 容量 (フランジ)	100A			25.00
		200A			25.00
		600A			36.00
	1000m ³ 容量 (溶接)	100A			72.00
		200A			72.00
		600A			72.00
		100A			100.00
		200A			100.00
		600A			200.00

表-8-3 円筒型タンクの穴の補強評価結果の数値根拠 (4/4)

機器名称		管台 口径	d [mm]	t_{sr} [mm]	F	S_n [MPa]	S_s [MPa]	A_i [mm ²]	A_o [mm ²]
RO 濃縮水貯槽 多核種処理水貯槽	1000m ³ 容量 (フランジ)	100A	[REDACTED]	[REDACTED]	1	74	100	671.77 →672	691.65 →691
		200A	[REDACTED]	[REDACTED]	1	74	100	1296.34 →1297	1307.89 →1307
		600A	[REDACTED]	[REDACTED]	1	100	100	3642.30 →3643	4147.87 →4147
	1000m ³ 容量 (溶接)	100A	[REDACTED]	[REDACTED]	1	93	100	609.16 →610	1274.19 →1274
		200A	[REDACTED]	[REDACTED]	1	93	100	1193.97 →1194	2321.09 →2321
		600A	[REDACTED]	[REDACTED]	1	100	100	3656.13 →3657	4376.83 →4376
		100A	[REDACTED]	[REDACTED]	1	74	100	684.46 →685	821.09 →821
		200A	[REDACTED]	[REDACTED]	1	74	100	1320.81 →1321	1444.91 →1444
		600A	[REDACTED]	[REDACTED]	1	100	100	3751.72 →3752	4256.86 →4256

② 平成 25 年 8 月 14 日以降に設計するタンク

a. 円筒型タンクの胴の厚さ評価

設計・建設規格に準拠し、板厚評価を実施した。評価の結果、水頭圧に耐えられることを確認した（表-9-1, 2）。

t : 管台の計算上必要な厚さ

D_i : 管台の内径

H : 水頭

ρ : 液体の比重

S : 最高使用温度における

材料の許容引張応力

η : 長手継手の効率

$$t = \frac{D_i H \rho}{0.204 S \eta}$$

ただし、 t の値は炭素鋼、低合金鋼の場合は $t=3[\text{mm}]$ 以上、他の金属の場合は $t=1.5[\text{mm}]$ 以上とする。また、内径の区分に応じた必要厚さを考慮する。

表-9-1 円筒型タンクの胴の板厚評価の数値根拠 (1/2)

機器名称		D_i [m]	H [m]	ρ	材料	温度 [°C]	S [MPa]	η	t [mm]
RO 濃縮水貯槽	700m ³ 容量	[■]	[■]	1	SS400	常温	100	0.70	8.335 →8.4
RO 濃縮水貯槽 濃縮廃液貯槽 RO 処理水貯槽 蒸発濃縮処理水貯槽	1000m ³ 容量	[■]	[■]	1	SS400	常温	100	0.7	10.199 →10.2
多核種処理水貯槽	700m ³ 容量	[■]	[■]	1	SM400A	50.0	100	0.65	8.153 →8.2
		[■]	[■]	1	SS400	常温	100	0.70	8.335 →8.4
		[■]	[■]	1	SM400C	常温	100	0.70	8.356 →8.4
	1000m ³ 容量	[■]	[■]	1	SS400	常温	100	0.7	10.199 →10.2
	1060m ³ 容量	[■]	[■]	1	SS400	常温	100	0.7	10.199 →10.2
	1140m ³ 容量	[■]	[■]	1	SM400B	40.0	100	0.7	10.33 →10.4
	1160m ³ 容量	[■]	[■]	1	SM400C	66.0	100	0.6	11.68 →11.7
	1200m ³ 容量	[■]	[■]	1	SM400A	50.0	100	0.65	10.860 →10.9
		[■]	[■]	1	SM400A	常温	100	0.7	8.99 →9.0
		[■]	[■]	1	SM400A	50.0	100	0.65	10.880 →10.9

※1 : 満水での水頭。

表－9－1 円筒型タンクの胴の板厚評価の数値根拠（2／2）

機器名称	Di [m]	H [m]	ρ	材料	温度 [°C]	S [MPa]	η	t [mm]
多核種処理水貯槽	1220m ³ 容量	[■]	[■]	1 SM400C	常温	100	0.7	9.76 →9.8
	1235m ³ 容量	[■]	[■]	1 SM400C	66.0	100	0.6	11.68 →11.7
	1330m ³ 容量	[■]	[■]	1 SM400B	50.0	100	0.7	11.46 →11.5
		[■]	[■]	1 SM400C	常温	100	0.7	11.478 →11.5
	1356m ³ 容量	[■]	[■]	1 SM490A	66.0	123	0.6	10.751 →10.8
		[■]	[■]	1 SM400A	50.0	100	0.65	11.418 →11.5
	2400m ³ 容量	[■]	[■]	1 SM400C	常温	100	0.65	16.126 →16.2
Sr処理水貯槽	2900m ³ 容量	[■]	[■]	1 SM490C	66.0	123	0.6	14.498 →14.5
	1057m ³ 容量	[■]	[■]	1 SS400	常温	100	0.7	10.199 →10.2
	1160m ³ 容量	[■]	[■]	1 SM400C	66.0	100	0.6	11.68 →11.7
	1200m ³ 容量	[■]	[■]	1 SM400A	50.0	100	0.65	10.860 →10.9

※1 : 満水での水頭。

表-9-2 円筒型タンクの胴の板厚評価結果

機器名称		評価部位	必要肉厚[mm]	実厚[mm]
RO 濃縮水貯槽	700m ³ 容量	タンク板厚	8.4	16.0
RO 濃縮水貯槽 濃縮廃液貯槽	1000m ³ 容量	タンク板厚	10.2	15.0
RO 処理水貯槽				
蒸発濃縮処理水貯槽				
多核種処理水貯槽	700m ³ 容量	タンク板厚	8.2	12.0
		タンク板厚	8.4	16.0
		タンク板厚	8.4	12.0
	1000m ³ 容量	タンク板厚	10.2	15.0
	1060m ³ 容量	タンク板厚	10.2	15.0
	1140m ³ 容量	タンク板厚	10.4	15.0
	1160m ³ 容量	タンク板厚	11.7	12.0
	1200m ³ 容量		9.6	12.0
		タンク板厚	9.0	12.0
			10.9	12.0
Sr 処理水貯槽	1220m ³ 容量	タンク板厚	9.8	12.0
	1235m ³ 容量	タンク板厚	11.7	12.0
	1330m ³ 容量		11.5	15.0
		タンク板厚	10.8	12.0
	1356m ³ 容量	タンク板厚	11.5	12.0
	2400m ³ 容量	タンク板厚	16.2	18.8
	2900m ³ 容量	タンク板厚	14.5	15.0
	1057m ³ 容量		10.2	15.0
		タンク板厚	11.7	12.0
			9.6	12.0

b. 円筒型タンクの底板の厚さ評価

設計・建設規格に準拠し、底板の厚さについて評価を実施した。評価の結果、必要板厚確保していることを確認した（表－9－3）。

表－9－3 円筒型タンクの底板の板厚評価結果

機器名称		評価部位	必要肉厚 [mm]	実厚 [mm]
RO 濃縮水貯槽	700m ³ 容量	タンク板厚（底板）	3.0*	25.0
RO 濃縮水貯槽 濃縮廃液貯槽	1000m ³ 容量	タンク板厚（底板）	3.0*	25.0
RO 処理水貯槽				
蒸発濃縮処理水貯槽	700m ³ 容量	タンク板厚（底板）	3.0*	12.0
多核種処理水貯槽	700m ³ 容量	タンク板厚（底板）	3.0*	25.0
	1000m ³ 容量	タンク板厚（底板）	3.0*	25.0
	1060m ³ 容量	タンク板厚（底板）	3.0*	25.0
	1140m ³ 容量	タンク板厚（底板）	3.0*	22.0
	1160m ³ 容量	タンク板厚（底板）	3.0*	12.0
	1200m ³ 容量	タンク板厚（底板）	3.0*	12.0
	1220m ³ 容量	タンク板厚（底板）	3.0*	12.0
	1235m ³ 容量	タンク板厚（底板）	3.0*	12.0
	1330m ³ 容量	タンク板厚（底板）	3.0*	22.0
	1356m ³ 容量	タンク板厚（底板）	3.0*	12.0
	2400m ³ 容量	タンク板厚（底板）	3.0*	12.0
	2900m ³ 容量	タンク板厚（底板）	3.0*	12.0
Sr 処理水貯槽	1057m ³ 容量	タンク板厚（底板）	3.0*	25.0
	1160m ³ 容量	タンク板厚（底板）	3.0*	12.0
	1200m ³ 容量	タンク板厚（底板）	3.0*	12.0

* 地面、基礎等に直接接觸するものについては、3mm

c. 円筒型タンクの管台の厚さ評価

設計・建設規格に準拠し、管台の板厚評価を実施した。評価の結果、水頭圧に耐えられる事を確認した（表－9－4、5）。

$$t = \frac{DiH\rho}{0.204S\eta}$$

- t : 管台の計算上必要な厚さ
- Di : 管台の内径
- H : 水頭
- ρ : 液体の比重
- S : 最高使用温度における
材料の許容引張応力
- η : 長手継手の効率

ただし、管台の外径の区分に応じた必要厚さを考慮する。

表-9-4 円筒型タンクの管台の板厚評価の数値根拠 (1/4)

機器名称		管台 口径	Di [m]	H [m]	ρ	材料	温度	S [MPa]	η	t [mm]
RO 濃縮水貯槽	700m ³ 容量	100A	[REDACTED]	[REDACTED]	1	STPT410	常温	103	1.0	0.07 →3.5※2
		200A	[REDACTED]	[REDACTED]	1	STPT410	常温	103	1.0	0.13 →3.5※2
		500A	[REDACTED]	[REDACTED]	1	SS400	常温	100	0.7	0.49 →3.5※2
RO 濃縮水貯槽 濃縮廃液貯槽 RO 処理水貯槽 蒸発濃縮処理水貯槽	1000m ³ 容量	100A	[REDACTED]	[REDACTED]	1	STPT410	常温	103	1.0	0.07 →3.5※2
		200A	[REDACTED]	[REDACTED]	1	STPT410	常温	103	1.0	0.13 →3.5※2
		600A	[REDACTED]	[REDACTED]	1	SS400	常温	100	0.7	0.59 →3.5※2
多核種処理水貯槽	700m ³ 容量	100A	[REDACTED]	[REDACTED]	1	STPG370	50.0	93	1.0	0.06 →3.5※2
			[REDACTED]	[REDACTED]	1	STPT410	常温	103	1.0	0.07 →3.5※2
			[REDACTED]	[REDACTED]	1	STPG370	常温	93	1.0	0.08 →3.5※2
	700m ³ 容量	200A	[REDACTED]	[REDACTED]	1	STPG370	50.0	93	1.0	0.13 →3.5※2
			[REDACTED]	[REDACTED]	1	STPT410	常温	103	1.0	0.13 →3.5※2
			[REDACTED]	[REDACTED]	1	STPG370	常温	93	1.0	0.15 →3.5※2
	700m ³ 容量	600A	[REDACTED]	[REDACTED]	1	SM400A	50.0	100	0.6	0.57 →3.5※2
			[REDACTED]	[REDACTED]	1	SS400	常温	100	0.7	0.60 →3.5※2
			[REDACTED]	[REDACTED]	1	SM400C	常温	100	0.7	0.60 →3.5※2
	1000m ³ 容量	100A	[REDACTED]	[REDACTED]	1	STPT410	常温	103	1.0	0.07 →3.5※2
			[REDACTED]	[REDACTED]	1	STPT410	常温	103	1.0	0.13 →3.5※2
			[REDACTED]	[REDACTED]	1	SS400	常温	100	0.7	0.59 →3.5※2
	1060m ³ 容量	100A	[REDACTED]	[REDACTED]	1	STPT410	常温	103	1.0	0.07 →3.5※2
			[REDACTED]	[REDACTED]	1	STPT410	常温	103	1.0	0.13 →3.5※2
			[REDACTED]	[REDACTED]	1	SS400	常温	100	0.7	0.59 →3.5※2

※1 : 満水での水頭。

※2 : 管台の外径 : 82mm 以上のものについては 3.5mm

表-9-4 円筒型タンクの管台の板厚評価の数値根拠 (2/4)

機器名称		管台 口径	D _i [m]	H [m]	ρ	材料	温度	S [MPa]	η	t [mm]
多核種処理水貯槽	1140m ³ 容量	100A	[REDACTED]	[REDACTED]	1	STPT410	40	103	1.0	0.07 →3.5※2
		200A	[REDACTED]	[REDACTED]	1	STPT410	40	103	1.0	0.13 →3.5※2
		600A	[REDACTED]	[REDACTED]	1	SM400B	40	100	0.7	0.55 →3.5※2
	1160m ³ 容量	100A	[REDACTED]	[REDACTED]	1	STPG370	66.0	93	1.0	0.07 →3.5※2
		200A	[REDACTED]	[REDACTED]	1	STPG370	66.0	93	1.0	0.14 →3.5※2
		650A	[REDACTED]	[REDACTED]	1	SM400C	66.0	100	0.6	0.68 →3.5※2
	1200m ³ 容量	100A	[REDACTED]	[REDACTED]	1	STPG370	50.0	93	1.0	0.065 →3.5※2
			[REDACTED]	[REDACTED]	1	STPG370	常温	93	1.0	0.06 →3.5※2
		200A	[REDACTED]	[REDACTED]	1	STPG370	50.0	93	1.0	0.126 →3.5※2
			[REDACTED]	[REDACTED]	1	STPG370	常温	93	1.0	0.11 →3.5※2
		600A	[REDACTED]	[REDACTED]	1	STPY400	50.0	100	1.0	0.579 →3.5※2
			[REDACTED]	[REDACTED]	1	SM400A	50.0	100	0.6	0.575 →3.5※2
		760mm (内 径)	[REDACTED]	[REDACTED]	1	SM400A	常温	100	0.7	0.57 →3.5※2
	1220m ³ 容量	100A	[REDACTED]	[REDACTED]	1	STPT410	常温	103	1.0	0.06 →3.5※2
		200A	[REDACTED]	[REDACTED]	1	STPT410	常温	103	1.0	0.11 →3.5※2
		600A	[REDACTED]	[REDACTED]	1	SM400C	常温	100	0.7	0.48 →3.5※2
	1235m ³ 容量	100A	[REDACTED]	[REDACTED]	1	STPG370	66.0	93	1.0	0.07 →3.5※2
		200A	[REDACTED]	[REDACTED]	1	STPG370	66.0	93	1.0	0.14 →3.5※2
		650A	[REDACTED]	[REDACTED]	1	SM400C	66.0	100	0.6	0.68 →3.5※2

※1 : 満水での水頭。

※2 : 管台の外径: 82mm 以上のものについては 3.5mm

表-9-4 円筒型タンクの管台の板厚評価の数値根拠（3/4）

機器名称	管台 口径	Di [m]	H [m]	ρ	材料	温度	S [MPa]	η	t [mm]
多核種処理水貯槽	1330m ³ 容量	100A	[REDACTED]	[REDACTED]	1	STPT410	50.0	103	1.0 0.07 →3.5※2
			[REDACTED]	[REDACTED]	1	STPG370	常温	93	1.0 0.08 →3.5※2
			[REDACTED]	[REDACTED]	1	STPG370	66.0	93	1.0 0.08 →3.5※2
		200A	[REDACTED]	[REDACTED]	1	STPT410	50.0	103	1.0 0.14 →3.5※2
			[REDACTED]	[REDACTED]	1	STPG370	常温	93	1.0 0.15 →3.5※2
			[REDACTED]	[REDACTED]	1	STPG370	66.0	93	1.0 0.15 →3.5※2
	1356m ³ 容量	600A	[REDACTED]	[REDACTED]	1	SM400B	50.0	100	0.7 0.58 →3.5※2
			[REDACTED]	[REDACTED]	1	SM400C	常温	100	0.7 0.61 →3.5※2
			[REDACTED]	[REDACTED]	1	SM490B	66.0	123	1.0 0.37 →3.5※2
		650A	[REDACTED]	[REDACTED]	1	STPG370	50.0	93	1.0 0.07 →3.5※2
			[REDACTED]	[REDACTED]	1	STPG370	50.0	93	1.0 0.13 →3.5※2
			[REDACTED]	[REDACTED]	1	SM400A	50.0	100	0.6 0.58 →3.5※2
	2400m ³ 容量	100A	[REDACTED]	[REDACTED]	1	STPG370	常温	93	1.0 0.07 →3.5※2
			[REDACTED]	[REDACTED]	1	STPG370	常温	93	1.0 0.13 →3.5※2
			[REDACTED]	[REDACTED]	1	SM400C	常温	100	0.7 0.54 →3.5※2
		200A	[REDACTED]	[REDACTED]	1	STPG370	66.0	93	1.0 0.07 →3.5※2
			[REDACTED]	[REDACTED]	1	STPG370	66.0	93	1.0 0.14 →3.5※2
			[REDACTED]	[REDACTED]	1	SM400C	66.0	100	0.6 0.68 →3.5※2
	2900m ³ 容量	650A	[REDACTED]	[REDACTED]	1	STPG370	66.0	93	1.0 0.07 →3.5※2

※1 : 満水での水頭。

※2 : 管台の外径：82mm以上のものについては3.5mm

表-9-4 円筒型タンクの管台の板厚評価の数値根拠(4/4)

機器名称		管台 口径	Di [m]	H [m]	ρ	材料	温度	S [MPa]	η	t [mm]
Sr 处理水貯槽	1057m ³ 容量	100A	[REDACTED]	[REDACTED]	1	STPT410	常温	103	1.0	0.07 →3.5※2
		200A	[REDACTED]	[REDACTED]	1	STPT410	常温	103	1.0	0.13 →3.5※2
		600A	[REDACTED]	[REDACTED]	1	SS400	常温	100	0.7	0.59 →3.5※2
	1160m ³ 容量	100A	[REDACTED]	[REDACTED]	1	STPG370	66.0	93	1.0	0.07 →3.5※2
		200A	[REDACTED]	[REDACTED]	1	STPG370	66.0	93	1.0	0.14 →3.5※2
		650A	[REDACTED]	[REDACTED]	1	SM400C	66.0	100	0.6	0.68 →3.5※2
	1200m ³ 容量	100A	[REDACTED]	[REDACTED]	1	STPG370	50.0	93	1.0	0.065 →3.5※2
		200A	[REDACTED]	[REDACTED]	1	STPG370	50.0	93	1.0	0.126 →3.5※2
		600A	[REDACTED]	[REDACTED]	1	STPY400	50.0	100	1.0	0.579 →3.5※2

※1 : 満水での水頭。

※2 : 管台の外径: 82mm 以上のものについては 3.5mm

表-9-5 円筒型タンクの管台の板厚評価結果(1/2)

機器名称		管台口径	評価部位	必要肉厚[mm]	実厚[mm]
RO 濃縮水貯槽	700m ³ 容量	100A	管台板厚	3.5*	8.6
		200A	管台板厚	3.5*	12.7
		500A	管台板厚	3.5*	16.0
RO 濃縮水貯槽 濃縮廃液貯槽 RO 処理水貯槽 蒸発濃縮処理水貯槽	1000m ³ 容量	100A	管台板厚	3.5*	8.6
		200A	管台板厚	3.5*	12.7
		600A	管台板厚	3.5*	16.0
多核種処理水貯槽	700m ³ 容量	100A	管台板厚	3.5*	6.0
		200A	管台板厚	3.5*	8.2
		600A	管台板厚	3.5*	12.0
		100A	管台板厚	3.5*	8.6
		200A	管台板厚	3.5*	12.7
		600A	管台板厚	3.5*	16.0
	1060m ³ 容量	100A	管台板厚	3.5*	8.6
		200A	管台板厚	3.5*	12.7
		600A	管台板厚	3.5*	16.0
	1140m ³ 容量	100A	管台板厚	3.5*	8.6
		200A	管台板厚	3.5*	12.7
		600A	管台板厚	3.5*	16.0
	1160m ³ 容量	100A	管台板厚	3.5*	6.0
		200A	管台板厚	3.5*	8.2
		650A	管台板厚	3.5*	12.0
	1200m ³ 容量	100A	管台板厚	3.5*	6.0
		200A	管台板厚	3.5*	8.2
		600A	管台板厚	3.5*	9.5
		760mm (内径)	管台板厚	3.5*	12.0
	1220m ³ 容量	100A	管台板厚	3.5*	6.0
		200A	管台板厚	3.5*	8.2
		600A	管台板厚	3.5*	12.0
	1235m ³ 容量	100A	管台板厚	3.5*	6.0
		200A	管台板厚	3.5*	8.2
		650A	管台板厚	3.5*	12.0

※管台の外径 : 82mm 以上のものについては 3.5mm

表-9-5 円筒型タンクの管台の板厚評価結果(2/2)

機器名称		管台口径	評価部位	必要肉厚[mm]	実厚[mm]
多核種処理水貯槽	1330m ³ 容量	100A	管台板厚	3.5*	8.6
		200A	管台板厚	3.5*	12.7
		600A	管台板厚	3.5*	16.0
		650A	管台板厚	3.5*	16.0
	1356m ³ 容量	100A	管台板厚	3.5*	6.0
		200A	管台板厚	3.5*	8.2
		600A	管台板厚	3.5*	12.0
	2400m ³ 容量	100A	管台板厚	3.5*	8.6
		200A	管台板厚	3.5*	12.7
		600A	管台板厚	3.5*	12.0
	2900m ³ 容量	100A	管台板厚	3.5*	6.0
		200A	管台板厚	3.5*	8.2
		650A	管台板厚	3.5*	12.0
Sr 処理水貯槽	1057m ³ 容量	100A	管台板厚	3.5*	8.6
		200A	管台板厚	3.5*	12.7
		600A	管台板厚	3.5*	16.0
	1160m ³ 容量	100A	管台板厚	3.5*	6.0
		200A	管台板厚	3.5*	8.2
		650A	管台板厚	3.5*	12.0
	1200m ³ 容量	100A	管台板厚	3.5*	6.0
		200A	管台板厚	3.5*	8.2
		600A	管台板厚	3.5*	9.5

※管台の外径: 82mm 以上のものについては 3.5mm

d. 円筒型タンクの胴の穴の補強評価

設計・建設規格に準拠し、胴の穴の補強について評価を実施した。評価の結果、補強に有効な面積が補強に必要な面積より大きいため補強が不要であることを確認した(表-9-6, 7)。

$$A_0 = A_1 + A_2 + A_3 + A_4$$

$$A_1 = (\eta t_s - F t_{sr})(X - d) \\ - 2(1 - \frac{S_n}{S_s})(\eta t_s - F t_{sr})t_n$$

$$X = X_1 + X_2$$

$$X_1 = X_2 = 2(\text{Max}(d, \frac{d}{2} + t_s + t_n))$$

$$A_2 = 2((t_{n1} - t_{nr})Y_1 + t_{n2}Y_2)S_n / S_s$$

$$t_{nr} = \frac{PDi}{2S_n - 1.2P}$$

$$Y_1 = \text{Min}(2.5t_s, 2.5t_{n1} + Te)$$

$$Y_2 = \text{Min}(2.5t_s, 2.5t_{n2}, h)$$

$$A_3 = L_1L_1 + L_2L_2 + L_3L_3$$

$$A_4 = (W - Wi) \times Te$$

$$W = \text{Min}(X, De)$$

$$Ar = dt_{sr}F + 2(1 - \frac{S_n}{S_s})t_{sr}F t_n$$

A_0	: 補強に有効な総面積
A_1	: 胴、鏡板又は平板部分の補強に有効な面積
A_2	: 管台部分の補強に有効な面積
A_3	: すみ肉溶接部の補強に有効な面積
A_4	: 強め材の補強に有効な面積
η	: PVC-3161.2 に規定する効率
t_s	: 胴の最小厚さ
t_{sr}	: 繰ぎ目のない胴の計算上必要な厚さ (PVC-3122(1)において $\eta = 1$ としたもの)
t_n	: 管台最小厚さ
t_{n1}	: 胴板より外側の管台最小厚さ
t_{n2}	: 胴板より内側の管台最小厚さ
t_{nr}	: 管台の計算上必要な厚さ
P	: 最高使用圧力(水頭)= $9.80665 \times 10^3 H \rho$
S_s	: 胴板材料の最高使用温度における許容引張応力
S_n	: 管台材料の最高使用温度における許容引張応力
D_i	: 管台の内径
X	: 胴面に沿った補強に有効な範囲
X_1	: 補強に有効な範囲
X_2	: 補強に有効な範囲
Y_1	: 胴面に垂直な補強の有効な範囲 (胴より外側)
Y_2	: 胴面に垂直な補強の有効な範囲 (胴より内側)
h	: 管台突出し高さ(胴より内側)
L_1	: 溶接の脚長
L_2	: 溶接の脚長
L_3	: 溶接の脚長
A_r	: 補強が必要な面積
d	: 胴の断面に現れる穴の径
F	: 係数(図 PVC-3161.2-1 から求めた値)
Te	: 強め材厚さ
W	: 強め材の有効範囲
Wi	: 開先を含めた管台直径
De	: 強め材外径

表-9-6 円筒型タンクの穴の補強評価結果の数値根拠 (1/13)

機器名称	管合口径	管台 材料	温度	F	σ_s [MPa]	S_s [MPa]	t_s [mm]	t_{sr} [mm]	t_h [mm]	X	d [mm]	A1 [mm ²]
RO濃縮水貯槽	100A	STPT410	常温	1	1	103→100*	100	16		8.6		
	200A	STPT410	常温	1	1	103→100*	100	16		12.7		
	500A	SS400	常温	1	1	100	100	16		16.0		
RO濃縮水貯槽 濃縮廃液貯槽	100A	STPT410	常温	1	1	103→100*	100	15		8.6		
	200A	STPT410	常温	1	1	103→100*	100	15		12.7		
	600A	SS400	常温	1	1	100	100	15		16.0		
蒸発濃縮処理水貯槽	100A	STPG370	50.0	1	1	93	100	12		6.0		
		STPT410	常温	1	1	103→100*	100	16		8.6		
		STPG370	常温	1	1	93	100	12		8.6		
700m ³ 容量	200A	STPG370	50.0	1	1	93	100	12		8.2		
		STPT410	常温	1	1	103→100*	100	16		12.7		
		STPG370	常温	1	1	93	100	12		12.7		
600A	SM400A	50.0	1	1	100	100	12			12		
		SS400	常温	1	1	100	100	16		16.0		
		SM400C	常温	1	1	100	100	12		16.0		
1000m ³ 容量	100A	STPT410	常温	1	1	103→100*	100	15		8.6		
	200A	STPT410	常温	1	1	103→100*	100	15		12.7		
	600A	SS400	常温	1	1	100	100	15		16.0		
1060m ³ 容量	100A	STPT410	常温	1	1	103→100*	100	15		8.6		
	200A	STPT410	常温	1	1	103→100*	100	15		12.7		
	600A	SS400	常温	1	1	100	100	15		16.0		
1140m ³ 容量	100A	STPT410	40.0	1	1	103→100*	100	12		7.0		
	200A	STPT410	40.0	1	1	103→100*	100	12		10.5		
	600A	SM400B	40.0	1	1	100	100	12		13.0		
1160m ³ 容量	100A	STPG370	66.0	1	1	93	100	12		6.0		
	200A	STPG370	66.0	1	1	93	100	12		8.2		
	650A	SM400C	66.0	1	1	100	100	12		12.0		

※ : PVC-316Gによる。

表-9-6 円筒型タンクの穴の補強評価結果の数値例(2/13)

機器名	管口径 管台 材	温度 F	η	S_r [MPa]	S_s [MPa]	t_s [mm]	t_{sr} [mm]	X [mm]	d [mm]	A1 [mm ²]
1200m ³ 容 量	100A STPG370	50.0	1	93	100	12			6.0	
	200A STPG370	50.0	1	93	100	12			6.0	
	200A STPG370	常温	1	93	100	12			8.2	
	600A STPY400	50.0	1	100	100	12			8.2	
	600A SM400A	50.0	1	100	100	12			9.5	
	760mm (内径) 100A STPT410	常温	1	100	100	12			12.0	
	200A STPT410	常温	1	103→100*	100	10.18			4.25	
	600A SM400C	常温	1	100	100	10.18			5.67	
	100A STPG370	66.0	1	93	100	12			9.96	
	200A STPG370	66.0	1	93	100	12			6.0	
1235m ³ 容 量	650A SM400C	66.0	1	100	100	12			8.2	
	100A STPT410	50.0	1	103→100*	100	12			12.0	
	200A STPG370	常温	1	93	100	15			7.0	
	650A STPG370	66.0	1	93	123	12			8.6	
	100A STPT410	50.0	1	103→100*	100	12			7.53	
	200A STPG370	常温	1	93	100	15			10.5	
	650A SM400B	66.0	1	93	123	12			12.7	
	100A STPG370	50.0	1	100	100	12			11.12	
	200A SM400B	常温	1	100	100	12			13.0	
	600A SM490B	66.0	1	123	123	12			16.0	
多核種処理水貯槽 1330m ³ 容 量	100A STPG370	50.0	1	93	100	12			15.0	
	200A SM400B	常温	1	100	100	12			6.0	
	600A STPG370	50.0	1	93	100	12			8.2	
	100A STPG370	常温	1	100	100	12			12.0	
	200A SM400C	常温	1	100	100	12			8.6	
1356m ³ 容 量	100A STPG370	常温	1	100	100	12			12.7	
	200A SM400A	50.0	1	100	100	12			12.0	
	600A STPG370	常温	1	93	100	12			12.0	
	100A STPG370	常温	1	93	100	12			12.0	
2400m ³ 容 量	200A SM400C	常温	1	100	100	12			12.0	
	600A STPG370	常温	1	100	100	12			12.0	
	100A STPG370	常温	1	100	100	12			12.0	

※ : PVC-3166による。

表-9-6 円筒型タンクの穴の補強評価結果の数値根拠 (3/13)

機器名称	管台口径	管台 材料	温度	F	η	S_n [MPa]	S_s [MPa]	t_s [mm]	t_w [mm]	X [mm]	d [mm]	A_1 [mm ²]
多核種処理水貯槽	100A	STPG370	66.0	1	1	93	123	15		5.25		
	200A	STPG370	66.0	1	1	93	123	15		7.18		
	650A	SM400C	66.0	1	1	100	123	15		11.2		
	100A	STPT410	常温	1	1	103→100*	100	15		8.6		
	200A	STPT410	常温	1	1	103→100*	100	15		12.7		
	600A	SS400	常温	1	1	100	100	15		16.0		
Sr処理水貯槽	100A	STPG370	66.0	1	1	93	100	12		6.0		
	200A	STPG370	66.0	1	1	93	100	12		8.2		
	650A	SM400C	66.0	1	1	100	100	12		12.0		
	100A	STPG370	50.0	1	1	93	100	12		6.0		
	200A	STPG370	50.0	1	1	93	100	12		8.2		
	600A	STPY400	50.0	1	1	100	100	12		9.5		

※ : PVC-3166による。

表-9-6 円筒型タンクの穴の補強評価結果の数値根拠 (4/13)

機器名称	管台 口径	H [m]	d [mm]	S _b [MPa]	t _m [mm]	t _{s2} [mm]	h [mm]	t _{ir} [mm]	t _s [mm]	Y ₁ [mm]	Y ₂ [mm]	A ₂ [mm ²]
RO 濃縮水貯槽	100A			103→100*	100			0.07	16			
	200A			103→100*	100			0.13	16			
RO 濃縮水貯槽 濃縮廃液貯槽	500A			100	100			0.49	16			
	100A			103→100*	100			0.07	15			
RO 濃縮廃液貯槽 RO 処理水貯槽 蒸発濃縮処理水貯槽	200A			103→100*	100			0.13	15			
	600A				100					0.59	15	
	100A				93	100				0.06	12	
				103→100*	100			0.07	16			
	200A				93	100				0.08	12	
				93	100			0.13	12			
	700m ³ 容量			103→100*	100			0.13	16			
	600A				100	100				0.15	12	
	100A				100	100				0.57	12	
	200A				100	100				0.60	16	
	1000m ³ 容量			103→100*	100			0.60	12			
	600A				100	100				0.60	12	
	100A			103→100*	100			0.07	15			
	200A			103→100*	100			0.13	15			
	600A				100	100				0.59	15	
	100A			103→100*	100			0.07	15			
	200A			103→100*	100			0.13	15			
	600A				100	100				0.59	15	
	1140m ³ 容量			103→100*	100			0.07	12			
	600A			103→100*	100			0.13	12			
	100A				100	100				0.39	12	
	200A				100	100						

※ : PVC-3166 による。

表-9-6 円筒型タンクの穴の補強評価結果の数値根拠 (5/13)

機器名称	管径 口径 [mm]	H [mm]	d [mm]	S _b [MPa]	S _s [MPa]	t _m [mm]	t _{n2} [mm]	h [mm]	t _{nr} [mm]	Y ₁ [mm]	Y ₂ [mm]	A ² [mm ²]
1160m ³ 容量	100A			93	100				0.07	12		
	200A			93	100				0.14	12		
	650A			100	100				0.68	12		
	100A			93	100				0.06	12		
	200A			93	100				0.06	12		
	200A			93	100				0.13	12		
	600A			93	100				0.11	12		
	760mm (内径)			100	100				0.35	12		
	100A			103→100※	100				0.40	12		
	200A			103→100※	100				0.40	12		
	600A			100	100				0.06	10.18		
1220m ³ 容量	100A			93	100				0.12	10.18		
	200A			93	100				0.34	10.18		
	600A			93	100				0.07	12		
	100A			93	100				0.14	12		
	200A			93	100				0.68	12		
	650A			100	100				0.07	12		
	100A			103→100※	100				0.08	15		
	200A			103→100※	100				0.10	12		
	600A			93	100				0.14	12		
	100A			93	100				0.16	15		
	200A			93	100				0.20	12		
	650A			123	123				0.40	12		
多核種処理水貯槽	100A			93	100				0.13	12		
	200A			93	100				0.35	12		
	600A			100	100				0.14	12		
	100A			93	100				0.61	15		
	200A			93	100				0.40	12		
	650A			123	123				0.07	12		
	100A			93	100				0.13	12		
	200A			93	100				0.40	12		
	600A			100	100				0.14	12		
	100A			93	100				0.55	18.8		
	200A			93	100				0.07	18.8		
	600A			100	100				0.14	18.8		
1335m ³ 容量	100A			93	100				0.55	18.8		
	200A			93	100				0.07	18.8		
	650A			123	123				0.40	12		
	100A			93	100				0.13	12		
	200A			93	100				0.40	12		
	600A			100	100				0.14	12		
	100A			93	100				0.55	18.8		
	200A			93	100				0.07	18.8		
	600A			100	100				0.14	18.8		
	100A			93	100				0.55	18.8		
	200A			93	100				0.07	18.8		
	600A			100	100				0.14	18.8		
2400m ³ 容量	100A			93	100				0.55	18.8		
	200A			93	100				0.07	18.8		
	600A			100	100				0.14	18.8		
	100A			93	100				0.55	18.8		
	200A			93	100				0.07	18.8		
	600A			100	100				0.14	18.8		
	100A			93	100				0.55	18.8		
	200A			93	100				0.07	18.8		
	600A			100	100				0.14	18.8		
	100A			93	100				0.55	18.8		
	200A			93	100				0.07	18.8		
	600A			100	100				0.14	18.8		

※ : PVC-3166 による。

表-9-6 円筒型タンクの穴の補強評価結果の数値根拠 (6/13)

機器名稱	管口径	H [m]	d [mm]	S _h [MPa]	S _n [MPa]	t _n [mm]	t _{n2} [mm]	h [mm]	t _π [mm]	t _s [mm]	Y ₁ [mm]	Y ₂ [mm]	A2 [mm ²]
多核種処理水貯槽	2900m ³ 容量	100A		93	123				0.07	15			
		200A		93	123				0.14	15			
		650A		100	123				0.68	15			
1057m ³ 容量	100A			103→100*	100				0.07	15			
		200A		103→100*	100				0.13	15			
		600A		100	100				0.59	15			
Sr 処理水貯槽	1160m ³ 容量	100A		93	100				0.07	12			
		200A		93	100				0.14	12			
		650A		100	100				0.68	12			
1200m ³ 容量	100A			93	100				0.06	12			
		200A		93	100				0.13	12			
		600A		100	100				0.35	12			

※ : PVC-3166 による。

表-9-6 円筒型タンクの穴の補強評価結果の数値根拠 (7/13)

機器名称		管台 口径	L ₁ [mm]	L ₂ [mm]	L ₃ [mm]	A3 [mm ²]
RO 濃縮水貯槽	700m ³ 容量	100A				211.00
		200A				211.00
		500A				211.00
RO 濃縮水貯槽 濃縮廃液貯槽 RO 処理水貯槽 蒸発濃縮処理水貯槽	1000m ³ 容量	100A				211.00
		200A				211.00
		600A				211.00
多核種処理水貯槽	700m ³ 容量	100A				306.00
						211.00
						306.00
		200A				337.00
						306.00
		600A				306.00
	1000m ³ 容量	100A				211.00
		200A				211.00
		600A				211.00
	1060m ³ 容量	100A				211.00
		200A				211.00
		600A				211.00
	1140m ³ 容量	100A				211.00
		200A				211.00
		600A				211.00
	1160m ³ 容量	100A				97.00
		200A				198.00
		650A				306.00
	1200m ³ 容量	100A				306.00
						97.0
		200A				306.00
		600A				198.0
		760mm (内径)				306.0
	1220m ³ 容量	100A				72.00
		200A				162.00
		600A				325.00

表-9-6 円筒型タンクの穴の補強評価結果の数値根拠(8/13)

機器名称		管台 口径	L ₁ [mm]	L ₂ [mm]	L ₃ [mm]	A3 [mm ²]
多核種処理水貯槽	1235m ³ 容量	100A				97.00
		200A				198.00
		650A				306.00
	1330m ³ 容量	100A				211.00
						97.00
		200A				211.00
						350.00
		600A				198.00
	1356m ³ 容量					211.00
		100A				427.00
		650A				306.00
Sr処理水貯槽	2400m ³ 容量	100A				306.00
		200A				306.00
		600A				358.00
	2900m ³ 容量	100A				446.00
		200A				421.00
		650A				97.00
	1057m ³ 容量	100A				198.00
		200A				350.00
		600A				211.00
1160m ³ 容量	1200m ³ 容量	100A				211.00
		200A				97.00
		650A				198.00
	1200m ³ 容量	100A				306.00
		200A				306.00
		600A				306.00

表-9-6 円筒型タンクの穴の補強評価結果の数値根拠 (9/13)

機器名称		管台 口径	W [mm]	Wi [mm]	X [mm]	De [mm]	Te [mm]	A4 [mm ²]
RO 濃縮水貯槽	700m ³ 容量	100A	194.2	120.3	194.2			665.1
		200A	381.8	222.3	381.8			1435.5
		500A	800.0	514.0	952.0			2574.0
RO 濃縮水貯槽 濃縮廃液貯槽 RO 処理水貯槽 蒸発濃縮処理水貯槽	1000m ³ 容量	100A	194.2	120.3	194.2			665.1
		200A	381.8	222.3	381.8			1431.0
		600A	900.0	615.6	1155.2			2559.6
多核種処理水貯槽	700m ³ 容量	100A	234	132.3	234			1220.4
			194.2	120.3	194.2			665.1
			194.2	118.0	194.2			914.4
		200A	438	234.3	438			2444.4
			381.8	240.5	381.8			1271.7
			381.8	220	381.8			1941.6
		600A	1224	627.6	1224			7156.8
			900.0	615.6	1155.2			2559.6
			950	613.0	1155.2			4044.0
	1000m ³ 容量	100A	194.2	120.3	194.2			665.1
		200A	381.8	222.3	381.8			1431.0
		600A	900.0	615.6	1155.2			2559.6
	1060m ³ 容量	100A	194.2	120.3	194.2			665.1
		200A	381.8	222.3	381.8			1431.0
		600A	900.0	615.6	1155.2			2559.6
	1140m ³ 容量	100A	194.2	120.3	194.2			665.1
		200A	381.8	222.3	381.8			1435.5
		600A	900.0	615.5	1155.2			2560.5
	1160m ³ 容量	100A	170.0	124.3	204.6			548.4
		200A	330.0	226.3	399.8			1244.4
		650A	1170.0	674.4	1272.8			5947.2
	1200m ³ 容量	100A	232.6	132.3	232.6			1203.6
			204.6	128	204.6			919.2
		200A	436.6	234.3	436.6			2427.6
			399.8	230	399.8			2037.6
		600A	1223.2	627.6	1223.2			7147.2
	1220m ³ 容量	760mm (内径)	1520	802	1520			8616.0
		100A	211.6	114.3	211.6			991.3
		200A	409.9	216.3	409.9			1972.4
		600A	790	609.6	1179.4			1837.9

表-9-6 円筒型タンクの穴の補強評価結果の数値根拠(10/13)

機器名称		管台 口径	W [mm]	Wi [mm]	X [mm]	De [mm]	Te [mm]	A4 [mm ²]
多核種処理水貯槽	1235m ³ 容量	100A	170.0	124.3	204.6	[■]	[■]	548.4
		200A	330.0	226.3	399.8	[■]	[■]	1244.4
		650A	1170.0	674.4	1272.8	[■]	[■]	5947.2
	1330m ³ 容量	100A	194.2	120.3	194.2	[■]	[■]	665.1
		100A	194.2	118	194.2	[■]	[■]	914.4
		170.0	126.3	198.48	[■]	[■]	524.4	
		200A	381.8	222.3	381.8	[■]	[■]	1435.5
		200A	381.8	220	381.8	[■]	[■]	1941.6
		600A	330.0	234.3	388.12	[■]	[■]	1148.4
		600A	900.0	615.6	1155.2	[■]	[■]	2559.6
		650A	950.0	613	1155.2	[■]	[■]	4044.0
		650A	1170.0	678.4	1260.8	[■]	[■]	5899.2
	1356m ³ 容量	100A	232.6	132.3	232.6	[■]	[■]	1203.60
		200A	436.6	234.3	436.6	[■]	[■]	2427.60
		600A	1223.2	627.6	1223.2	[■]	[■]	7147.20
	2400m ³ 容量	100A	194.2	118	194.2	[■]	[■]	1432.56
		200A	381.8	220	381.8	[■]	[■]	3041.84
		600A	1171.2	613	1171.2	[■]	[■]	10494.16
	2900m ³ 容量	100A	180.0	126.3	204.6	[■]	[■]	805.5
		200A	350.0	234.3	399.8	[■]	[■]	1735.5
		650A	1170.0	678.4	1272.8	[■]	[■]	7374.0
Sr処理水貯槽	1057m ³ 容量	100A	194.2	120.3	194.2	[■]	[■]	665.1
		200A	381.8	222.3	381.8	[■]	[■]	1431.0
		600A	900.0	615.6	1155.2	[■]	[■]	2559.6
	1160m ³ 容量	100A	170.0	124.3	204.6	[■]	[■]	548.4
		200A	330.0	226.3	399.8	[■]	[■]	1244.4
		650A	1170.0	674.4	1272.8	[■]	[■]	5947.2
	1200m ³ 容量	100A	232.6	132.3	232.6	[■]	[■]	1203.6
		200A	436.6	234.3	436.6	[■]	[■]	2427.6
		600A	1223.2	627.6	1223.2	[■]	[■]	7147.2

表-9-6 円筒型タンクの穴の補強評価結果の数値根拠 (11/13)

機器名称		管台 口径	d [mm]	t _{sr} [mm]	F	S _n [MPa]	S _s [MPa]	A _r [mm ²]	A _o [mm ²]
RO 濃縮水貯槽	700m ³ 容量	100A	[■]	[■]	1	103 →100※	100	568.52 →569	2751.43 →2751
		200A	[■]	[■]	1	103 →100※	100	1117.72 →1118	5394.91 →5394
		500A	[■]	[■]	1	100	100	2786.98 →2787	9826.50 →9826
RO 濃縮水貯槽 濃縮廃液貯槽 RO 処理水貯槽 蒸発濃縮処理水貯槽	1000m ³ 容量	100A	[■]	[■]	1	103 →100※	100	694.07 →694	2528.84 →2529
		200A	[■]	[■]	1	103 →100※	100	1364.55 →1365	4890.00 →4890
		600A	[■]	[■]	1	100	100	4128.68 →4129	9434.94 →9435
多核種処理水貯槽	700m ³ 容量	100A	[■]	[■]	1	93	100	625.1 →626	2775.06 →2775
			[■]	[■]	1	103 →100※	100	568.52 →569	2751.43 →2751
			[■]	[■]	1	93	100	574.99 →575	2510.59 →2511
	200A	[■]	[■]	1	93	100	1167.8 →1168	4924.28 →4924	
		[■]	[■]	1	103 →100※	100	1209.64 →1210	5198.15 →5198	
		[■]	[■]	1	93	100	1126.98 →1127	4583.62 →4584	
	600A	[■]	[■]	1	100	100	3246.4 →3247	12707.68 →12707	
		[■]	[■]	1	100	100	3381.85 →3382	10822.35 →10822	
		[■]	[■]	1	100	100	3378.39 →3378	9626.82 →9627	
	1000m ³ 容量	100A	[■]	[■]	1	103 →100※	100	694.07 →694	2528.84 →2529
		200A	[■]	[■]	1	103 →100※	100	1364.55 →1365	4890.00 →4890
		600A	[■]	[■]	1	100	100	4128.68 →4129	9434.94 →9435
	1060m ³ 容量	100A	[■]	[■]	1	103 →100※	100	694.07 →694	2528.84 →2529
		200A	[■]	[■]	1	103 →100※	100	1364.55 →1365	4890.00 →4890
		600A	[■]	[■]	1	100	100	4128.68 →4129	9434.94 →9435
	1140m ³ 容量	100A	[■]	[■]	1	103 →100※	100	702.79 →703	1951.13 →1951
		200A	[■]	[■]	1	103 →100※	100	1381.69 →1382	3729.36 →3729
		600A	[■]	[■]	1	100	100	4180.52 →4181	7058.33 →7058

※ : PVC-3166 による。

表-9-6 円筒型タンクの穴の補強評価結果の数値根拠 (12/13)

機器名称		管台 口径	d [mm]	t _{sr} [mm]	F	S _n [MPa]	S _s [MPa]	A _r [mm ²]	A _e [mm ²]
多核種処理水貯槽	1160m ³ 容量	100A	[■]	[■]	1	93	100	723.73 →724	1616.18 →1616
		200A	[■]	[■]	1	93	100	1410.75 →1411	3195.36 →3195
		650A	[■]	[■]	1	100	100	4465.62 →4466	10840.02 →10840
	1200m ³ 容量	100A	[■]	[■]	1	93	100	827.69 →828	2544.77 →2545
			[■]	[■]	1	93	100	649.8 →650	2060.2 →2060
		200A	[■]	[■]	1	93	100	1550.57 →1551	4530.11 →4530
			[■]	[■]	1	93	100	1266.6 →1267	4132.6 →4133
	1220m ³ 容量	600A	[■]	[■]	1	100	100	4321.43 →4321	11400.11 →11400
			[■]	[■]	1	100	100	4324.01 →4324	11664.19 →11664
		760mm (内径)	[■]	[■]	1	100	100	4788 →4788	14670 →14670
		100A	[■]	[■]	1	103 →100*	100	723.25 →723	1677.42 →1677
	1235m ³ 容量	200A	[■]	[■]	1	103 →100*	100	1401.03 →1401	3240.10 →3240
		600A	[■]	[■]	1	100	100	4030.99 →4031	5028.51 →5029
		100A	[■]	[■]	1	93	100	723.73 →724	1616.18 →1616
多核種処理水貯槽	1330m ³ 容量	200A	[■]	[■]	1	93	100	1410.75 →1411	3195.36 →3195
		650A	[■]	[■]	1	100	100	4465.62 →4466	10840.02 →10840
		100A	[■]	[■]	1	103 →100*	100	779.88 →780	1873.75 →1873
			[■]	[■]	1	93	100	789.88 →790	2644.12 →2644
			[■]	[■]	1	93	123	720.39 →720	1650.60 →1651
		200A	[■]	[■]	1	103 →100*	100	1533.25 →1534	3577.15 →3577
			[■]	[■]	1	93	100	1548.17 →1548	4955.94 →4955
			[■]	[■]	1	93	123	1396.39 →1396	3252.30 →3252
		600A	[■]	[■]	1	100	100	4639.12 →4640	6598.45 →6598
			[■]	[■]	1	100	100	4641.02 →4641	10448.23 →10448
		650A	[■]	[■]	1	123	123	4412.80 →4413	11133.20 →11133

※: PVC-3166 による。

表-9-6 円筒型タンクの穴の補強評価結果の数値根拠 (13/13)

機器名称		管台 口径	d [mm]	t _{sr} [mm]	F	S _n [MPa]	S _s [MPa]	A _r [mm ²]	A ₀ [mm ²]
多核種処理水貯槽	1356m ³ 容量	100A	[REDACTED]	[REDACTED]	1	93	100	870.35 →871	2502.46 →2502
		200A	[REDACTED]	[REDACTED]	1	93	100	1630.50 →1631	4437.10 →4437
		600A	[REDACTED]	[REDACTED]	1	100	100	4544.19 →4545	11441.61 →11441
	2400m ³ 容量	100A	[REDACTED]	[REDACTED]	1	93	100	1030.52 →1031	3547.44 →3547
		200A	[REDACTED]	[REDACTED]	1	93	100	2019.84 →2020	6631.20 →6631
		600A	[REDACTED]	[REDACTED]	1	100	100	6138.84 →6139	17461.90 →17461
	2900m ³ 容量	100A	[REDACTED]	[REDACTED]	1	93	123	1520.5 →1521	1854.1 →1854
		200A	[REDACTED]	[REDACTED]	1	93	123	2949.4 →2950	3713.5 →3713
		650A	[REDACTED]	[REDACTED]	1	100	123	9288.6 →9289	12857.1 →12857
Sr 処理水貯槽	1057m ³ 容量	100A	[REDACTED]	[REDACTED]	1	103 →100*	100	694.07 →694	2528.84 →2529
		200A	[REDACTED]	[REDACTED]	1	103 →100*	100	1364.55 →1365	4890.00 →4890
		600A	[REDACTED]	[REDACTED]	1	100	100	4128.68 →4129	9434.94 →9435
	1160m ³ 容量	100A	[REDACTED]	[REDACTED]	1	93	100	723.73 →724	1616.18 →1616
		200A	[REDACTED]	[REDACTED]	1	93	100	1410.75 →1411	3195.36 →3195
		650A	[REDACTED]	[REDACTED]	1	100	100	4465.62 →4466	10840.02 →10840
	1200m ³ 容量	100A	[REDACTED]	[REDACTED]	1	93	100	827.69 →828	2544.77 →2545
		200A	[REDACTED]	[REDACTED]	1	93	100	1550.57 →1551	4530.11 →4530
		600A	[REDACTED]	[REDACTED]	1	100	100	4321.43 →4321	11400.11 →11400

※ : PVC-3166 による。

表-9-7 円筒型タンクの穴の補強評価結果（1／2）

機器名称		管台口径	評価部位	$A_r [mm^2]$	$A_o [mm^2]$
RO 濃縮水貯槽	700m ³ 容量	100A	管台	569	2751
		200A	管台	1118	5394
		500A	管台	2787	9826
RO 濃縮水貯槽 濃縮廃液貯槽 RO 処理水貯槽 蒸発濃縮処理水貯槽	1000m ³ 容量	100A	管台	694	2529
		200A	管台	1365	4890
		600A	管台	4129	9435
多核種処理水貯槽	700m ³ 容量	100A	管台	626	2775
			管台	569	2751
			管台	575	2511
		200A	管台	1168	4924
			管台	1210	5198
			管台	1127	4584
		600A	管台	3247	12707
			管台	3382	10822
			管台	3378	9627
	1000m ³ 容量	100A	管台	694	2529
		200A	管台	1365	4890
		600A	管台	4129	9435
	1060m ³ 容量	100A	管台	694	2529
		200A	管台	1365	4890
		600A	管台	4129	9435
	1140m ³ 容量	100A	管台	703	1951
		200A	管台	1382	3729
		600A	管台	4181	7058
	1160m ³ 容量	100A	管台	724	1616
		200A	管台	1411	3195
		650A	管台	4466	10840
	1200m ³ 容量	100A	管台	828	2545
			管台	650	2060
		200A	管台	1551	4530
			管台	1267	4133
		600A	管台	4321	11400
			管台	4324	11664
		760mm (内径)	管台	4788	14670

表-9-7 円筒型タンクの穴の補強評価結果（2／2）

機器名称	管台口径	評価部位	$A_r [mm^2]$	$A_0 [mm^2]$
多核種処理水貯槽	1220m ³ 容量	100A	管台	723
		200A	管台	1401
		600A	管台	4031
	1235m ³ 容量	100A	管台	724
		200A	管台	1411
		650A	管台	4466
	1330m ³ 容量	100A	管台	780
			管台	790
			管台	720
		200A	管台	1533
			管台	1548
			管台	1396
Sr 処理水貯槽	600A	管台	4640	6598
		管台	4641	10448
		650A	管台	4413
	100A	管台	871	2502
		200A	管台	1631
		600A	管台	4545
	200A	管台	1031	3547
		200A	管台	2020
		600A	管台	6139
	600A	管台	1521	1854
		200A	管台	2950
		650A	管台	9289
Sr 处理水貯槽	2900m ³ 容量	100A	管台	694
		200A	管台	1365
		600A	管台	4129
	1057m ³ 容量	100A	管台	724
		200A	管台	1411
		600A	管台	4466
	1160m ³ 容量	100A	管台	828
		200A	管台	1551
		600A	管台	4321
	1200m ³ 容量	100A	管台	1616
		200A	管台	3195
		600A	管台	10840

e. 強め材の取付け強さ

設計・建設規格に準拠し、強め材の取り付け強さについて評価を実施した。評価の結果、溶接部の強度が十分であることを確認した（表-9-8, 9）。

$$F_1 = \frac{\pi}{2} d_o L_1 S \eta_1$$

$$F_2 = \frac{\pi}{2} d t_n S_n \eta_3$$

$$F_3 = \frac{\pi}{2} d'_o t_s S \eta_2$$

$$F_4 = \frac{\pi}{2} d_o L_2 S \eta_1$$

$$F_5 = \frac{\pi}{2} W_o L_3 S \eta_1$$

$$F_6 = \frac{\pi}{2} d_o t_s S \eta_2$$

$$W = d'_o t_{sr} S - (t_s - F t_{sr}) (X - d'_o) S$$

$$W_1 = F_1 + F_2$$

$$W_2 = F_1 + F_6 + F_4$$

$$W_3 = F_5 + F_2$$

$$W_4 = F_5 + F_3$$

$$W_5 = F_1 + F_3$$

$$W_6 = F_5 + F_6 + F_4$$

F_1	: 断面（管台外側のすみ肉溶接部）におけるせん断強さ
F_2	: 断面（管台内側の管台壁）におけるせん断強さ
F_3	: 断面（突合せ溶接部）におけるせん断強さ
F_4	: 断面（管台内側のすみ肉溶接部）におけるせん断強さ
F_5	: 断面（強め材のすみ肉溶接部）におけるせん断強さ
F_6	: 断面（突合せ溶接部）におけるせん断強さ
d_o	: 管台外径
d	: 管台内径
d_o'	: 腔の穴の径
W_o	: 強め材の外径
S	: 腔板材料の最高使用温度における許容引張応力
S_n	: 管台材料の最高使用温度における許容引張応力
L_1	: すみ肉溶接部の脚長（管台取付部（腔より外側））
L_2	: すみ肉溶接部の脚長（管台取付部（腔より内側））
L_3	: 溶接部の脚長（強め材）
η_1	: 強め材の取付け強さ（表 PVC-3169-1 の値）
η_2	: 強め材の取付け強さ（表 PVC-3169-1 の値）
η_3	: 強め材の取付け強さ（表 PVC-3169-1 の値）
W	: 溶接部の負うべき荷重
t_{sr}	: 繰目のない腔の計算上必要な厚さ (PVC-3122(1)において $\eta=1$ としたもの)
F	: 管台の取付角度より求まる係数 (図 PVC-3161.2-1 から求めた値)
X	: 腔面に沿った補強に有効な範囲
W_1	: 予想される破断箇所の強さ
W_2	: 予想される破断箇所の強さ
W_3	: 予想される破断箇所の強さ
W_4	: 予想される破断箇所の強さ
W_5	: 予想される破断箇所の強さ
W_6	: 予想される破断箇所の強さ

表-9-8 円筒型タンクの強め材の取付け強さの数値根拠 (1/15)

機器名称		管台 口径	d_o^2 [mm]	t_{sp} [mm]	S [MPa]	t_s [mm]	X [mm]	F	W [N]
RO 濃縮水貯槽	700m ³ 容量	100A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	16.0	194.2	1.0	1864.1
		200A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	16.0	381.8	1.0	-25256.1*
		500A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	16.0	952.0	1.0	-137004**
RO 濃縮水貯槽 濃縮廃液貯槽 RO 処理水貯槽 蒸発濃縮処理水貯槽	1000m ³ 容量	100A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	15	194.2	1.0	33964.16
		200A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	15	381.8	1.0	39660.64
		600A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	15	1155.2	1.0	22336.96
多核種処理水貯槽	700m ³ 容量	100A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	12	116.3	1.0	61639
			[REDACTED]	[REDACTED]	100	16.0	194.2	1.0	1864.1*
			[REDACTED]	[REDACTED]	100	12	194.2	1.0	32107.58
		200A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	12	218.3	1.0	115699
			[REDACTED]	[REDACTED]	100	16.0	381.8	1.0	4663.9
			[REDACTED]	[REDACTED]	100	12	381.8	1.0	39114.82
		600A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	12	611.6	1.0	324248
			[REDACTED]	[REDACTED]	100	16.0	1155.2	1.0	-18590.4**
			[REDACTED]	[REDACTED]	100	12	1155.2	1.0	35356.48
	1000m ³ 容量	100A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	15	194.2	1.0	33964.16
		200A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	15	381.8	1.0	39660.64
		600A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	15	1155.2	1.0	22336.96
	1060m ³ 容量	100A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	15	194.2	1.0	33964.16
		200A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	15	381.8	1.0	39660.64
		600A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	15	1155.2	1.0	22336.96
	1140m ³ 容量	100A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	12	194.2	1.0	56681.96
		200A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	12	381.8	1.0	89746.84
		600A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	12	1155.2	1.0	193413.76
	1160m ³ 容量	100A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	12	204.6	1.0	37367.82
		200A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	12	399.8	1.0	63939.66
		650A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	12	1272.8	1.0	167003.76
	1200m ³ 容量	100A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	12	116.3	1.0	82174.99
			[REDACTED]	[REDACTED]	100	12	204.6	1.0	24978
		200A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	12	218.3	1.0	154245.91
			[REDACTED]	[REDACTED]	100	12	399.8	1.0	36114
		600A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	12	611.6	1.0	432142.92
			[REDACTED]	[REDACTED]	100	12	1223.2	1.0	130882.4
		760mm (内径)	[REDACTED]	[REDACTED]	100	12	1520	1.0	79200

※溶接部の負うべき荷重が負であるため、以降の溶接部の取付け強さの確認は不要である。

表-9-8 円筒型タンクの強め材の取付け強さの数値根拠 (2/15)

機器名称	管台 口径	d_o' [mm]	t_{sr} [mm]	S [MPa]	t_s [mm]	X [mm]	F	W [N]
多核種処理水貯槽	1220m ³ 容量	100A		100	10.18	211.6	1.0	55708
		200A		100	10.18	409.9	1.0	93155
		600A		100	10.18	1179.4	1.0	235930
	1235m ³ 容量	100A		100	12	204.6	1.0	37367.82
		200A		100	12	399.8	1.0	63939.66
		650A		100	12	1272.8	1.0	167003.76
	1330m ³ 容量	100A		100	12	194.2	1.0	72095.91
				100	15	194.2	1.0	54189.70
				123	12	198.48	1.0	49299
		200A		100	12	381.8	1.0	120050.88
				100	15	381.8	1.0	76526.30
				123	12	388.12	1.0	84993
		600A		100	12	1155.2	1.0	285103.70
				100	15	1155.2	1.0	127803.20
				123	12	1260.8	1.0	210134
	1356m ³ 容量	100A		100	12	232.6	1.0	33261.80
		200A		100	12	436.6	1.0	62433.80
		600A		100	12	1223.2	1.0	174917.60
	2400m ³ 容量	100A		100	18.8	194.2	1.0	87207.86
		200A		100	18.8	381.8	1.0	122940.94
		600A		100	18.8	1171.2	1.0	205800.96
	2900m ³ 容量	100A		100	15	204.6	1.0	55660
		200A		100	15	399.8	1.0	94803
		650A		100	15	1276.0	1.0	243134
Sr 処理水貯槽	1057m ³ 容量	100A		100	15	194.2	1.0	33964.16
		200A		100	15	381.8	1.0	39660.64
		600A		100	15	1155.2	1.0	22336.96
	1160m ³ 容量	100A		100	12	204.6	1.0	37367.82
		200A		100	12	399.8	1.0	63939.66
		650A		100	12	1272.8	1.0	167003.76
	1200m ³ 容量	100A		100	12	116.3	1.0	82174.99
		200A		100	12	218.3	1.0	154245.91
		600A		100	12	611.6	1.0	432142.92

表-9-8 円筒型タンクの強め材の取付け強さの数値根拠 (3/1.5)

機器名称		管台 口径	d _o [mm]	L _t [mm]	S [MPa]	n _t	F _t [N]
RO 濃縮水貯槽	700m ³ 容量	100A	[■]	[■]	100	0.46	74331
		200A	[■]	[■]	—	—	—
		500A	[■]	[■]	—	—	—
RO 濃縮水貯槽 濃縮廃液貯槽 RO 処理水貯槽 蒸発濃縮処理水貯槽	1000m ³ 容量	100A	[■]	[■]	100	0.46	74331
		200A	[■]	[■]	100	0.46	140662
		600A	[■]	[■]	100	0.46	396429
		100A	[■]	[■]	100	0.46	74330
多核種処理水貯槽	700m ³ 容量	200A	[■]	[■]	100	0.46	140662
		600A	[■]	[■]	100	0.46	187549
		100A	[■]	[■]	100	0.46	396429
		200A	[■]	[■]	—	—	—
	1000m ³ 容量	600A	[■]	[■]	100	0.46	528571
		100A	[■]	[■]	100	0.46	74331
		200A	[■]	[■]	100	0.46	140662
	1060m ³ 容量	600A	[■]	[■]	100	0.46	396429
		100A	[■]	[■]	100	0.46	74331
		200A	[■]	[■]	100	0.46	140662
多核種処理水貯槽	1140m ³ 容量	600A	[■]	[■]	100	0.46	396429
		100A	[■]	[■]	100	0.46	74331
		200A	[■]	[■]	100	0.46	140662
	1160m ³ 容量	600A	[■]	[■]	100	0.46	92170
		100A	[■]	[■]	100	0.46	174421
		200A	[■]	[■]	100	0.46	572620
	1200m ³ 容量	650A	[■]	[■]	100	0.46	74330
		100A	[■]	[■]	100	0.46	49554
		200A	[■]	[■]	100	0.46	140662
		600A	[■]	[■]	100	0.46	396429
多核種処理水貯槽	1220m ³ 容量	760mm (内径)	[■]	[■]	100	0.46	509843
		100A	[■]	[■]	100	0.46	49554
		200A	[■]	[■]	100	0.46	140662
		600A	[■]	[■]	100	0.46	396429
	1235m ³ 容量	100A	[■]	[■]	100	0.46	92170
		200A	[■]	[■]	100	0.46	174421
		650A	[■]	[■]	100	0.46	572620

表-9-8 円筒型タンクの強め材の取付け強さの数値根拠 (4/15)

機器名称	管台 口径	d _o [mm]	L ₁ [mm]	S [MPa]	η ₁	F ₁ [N]	
多核種処理水貯槽	1330m ³ 容量	100A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.46	74330
			[REDACTED]	[REDACTED]	123	0.46	60950
	200A	[REDACTED]	[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.46	140662
		[REDACTED]	[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.46	203178
	600A	[REDACTED]	[REDACTED]	[REDACTED]	123	0.46	173014
		[REDACTED]	[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.46	396429
	650A	[REDACTED]	[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.46	660714
		[REDACTED]	[REDACTED]	[REDACTED]	123	0.46	528241
	1356m ³ 容量	100A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.46	74330
		200A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.46	140661
		600A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.46	396428
Sr 処理水貯槽	2400m ³ 容量	100A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.46	74330
		200A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.46	203178
		600A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.46	528571
	2900m ³ 容量	100A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.46	50792
		200A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.46	115342
		650A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.46	586934
	1057m ³ 容量	100A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.46	74331
		200A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.46	140662
		600A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.46	396429
Sr 処理水貯槽	1160m ³ 容量	100A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.46	92170
		200A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.46	174421
		650A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.46	572620
	1200m ³ 容量	100A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.46	74330
		200A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.46	140662
		600A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.46	396429

表-9-8 円筒型タンクの強め材の取付け強さの数値根拠 (5/15)

機器名称		管台 口径	d [mm]	t _n [mm]	S _n [MPa]	η ₃	F ₂ [N]
RO 濃縮水貯槽	700m ³ 容量	100A	[REDACTED]	[REDACTED]	103→100*	0.70	91820
		200A	[REDACTED]	[REDACTED]	—	—	—
		500A	[REDACTED]	[REDACTED]	—	—	—
RO 濃縮水貯槽 濃縮廃液貯槽 RO 処理水貯槽 蒸発濃縮処理水貯槽	1000m ³ 容量	100A	[REDACTED]	[REDACTED]	103→100*	0.70	91820
		200A	[REDACTED]	[REDACTED]	103→100*	0.70	266581
		600A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.70	1016167
多核種処理水貯槽	700m ³ 容量	100A	[REDACTED]	[REDACTED]	93.0	0.46	41247
			[REDACTED]	[REDACTED]	103→100*	0.70	91820
			[REDACTED]	[REDACTED]	93	0.70	85392
		200A	[REDACTED]	[REDACTED]	93.0	0.46	110151
			[REDACTED]	[REDACTED]	103→100*	0.70	266579
		600A	[REDACTED]	[REDACTED]	93	0.70	247919
			[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.46	507761
			[REDACTED]	[REDACTED]	—	—	—
	1000m ³ 容量	100A	[REDACTED]	[REDACTED]	103→100*	0.70	91820
			[REDACTED]	[REDACTED]	103→100*	0.70	266581
			[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.70	1016167
	1060m ³ 容量	100A	[REDACTED]	[REDACTED]	103→100*	0.70	91820
			[REDACTED]	[REDACTED]	103→100*	0.70	266581
			[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.70	1016167
	1140m ³ 容量	100A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.70	74737
			[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.70	220401
			[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.70	825636
	1160m ³ 容量	100A	[REDACTED]	[REDACTED]	93.0	0.70	62767
			[REDACTED]	[REDACTED]	93.0	0.70	167621
			[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.70	839711

※ : PVC-3166 による。

表-9-8 円筒型タンクの強め材の取付け強さの数値根拠 (6/15)

機器名称	管台 口径	d [mm]	t _n [mm]	S _n [MPa]	η ₃	F ₂ [N]	
多核種処理水貯槽	1200m ³ 容量	100A	[REDACTED]	[REDACTED]	93.0	0.46	41247
			[REDACTED]	[REDACTED]	93.0	0.7	62766
		200A	[REDACTED]	[REDACTED]	93.0	0.46	110151
			[REDACTED]	[REDACTED]	93.0	0.7	167621
		600A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.46	405410
			[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.46	507761
	1220m ³ 容量	100A	[REDACTED]	[REDACTED]	103	0.70	52971
		200A	[REDACTED]	[REDACTED]	103	0.70	135373
		600A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.70	656941
	1235m ³ 容量	100A	[REDACTED]	[REDACTED]	93.0	0.70	62767
		200A	[REDACTED]	[REDACTED]	93.0	0.70	167621
		650A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.70	839711
	1330m ³ 容量	100A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.70	74737
			[REDACTED]	[REDACTED]	93	0.70	85392
			[REDACTED]	[REDACTED]	93	0.70	76415
		200A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.70	220401
			[REDACTED]	[REDACTED]	93	0.70	247919
			[REDACTED]	[REDACTED]	93	0.70	220669
		600A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.70	825636
			[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.70	1016166
			[REDACTED]	[REDACTED]	123	0.70	1278882
		100A	[REDACTED]	[REDACTED]	93	0.46	41246
			[REDACTED]	[REDACTED]	93	0.46	110150
			[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.46	507761
	2400m ³ 容量	100A	[REDACTED]	[REDACTED]	93	0.70	85392
		200A	[REDACTED]	[REDACTED]	93	0.70	247919
		600A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.70	772680
	2900m ³ 容量	100A	[REDACTED]	[REDACTED]	93.0	0.70	55725
		200A	[REDACTED]	[REDACTED]	93.0	0.70	148238
		650A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.70	785699

表-9-8 円筒型タンクの強め材の取付け強さの数値根拠 (7/15)

機器名称		管台 口径	d [mm]	t _n [mm]	S _n [MPa]	η ₃	F ₂ [N]
Sr 処理水貯槽	1057m ³ 容量	100A	[REDACTED]	[REDACTED]	103→100*	0.70	91820
		200A	[REDACTED]	[REDACTED]	103→100*	0.70	266581
		600A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.70	1016167
	1160m ³ 容量	100A	[REDACTED]	[REDACTED]	93.0	0.70	62767
		200A	[REDACTED]	[REDACTED]	93.0	0.70	167621
		650A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.70	839711
	1200m ³ 容量	100A	[REDACTED]	[REDACTED]	93.0	0.46	41247
		200A	[REDACTED]	[REDACTED]	93.0	0.46	110151
		600A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.46	405410

※ : PVC-3166 による。

表-9-8 円筒型タンクの強め材の取付け強さの数値根拠 (8/15)

機器名称		管台 口径	d_o [mm]	t_s [mm]	S [MPa]	η_2	F_3 [N]
RO 濃縮水貯槽	700m ³ 容量	100A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.70	218680
		200A	[REDACTED]	[REDACTED]	—	—	—
		500A	[REDACTED]	[REDACTED]	—	—	—
RO 濃縮水貯槽 濃縮廃液貯槽 RO 処理水貯槽 蒸発濃縮処理水貯槽	1000m ³ 容量	100A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.70	205013
		200A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.70	373245
		600A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.70	1021929
多核種処理水貯槽	700m ³ 容量	100A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.46	100841
			[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.70	218680
			[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.70	166648
		200A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.46	189284
			[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.70	398127
			[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.70	301234
	1000m ³ 容量	600A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.46	530306
			[REDACTED]	[REDACTED]	—	—	—
			[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.70	820181
		100A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.70	205013
		200A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.70	373245
		600A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.70	1021929
	1060m ³ 容量	100A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.70	205013
		200A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.70	373245
		600A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.70	1021929
	1140m ³ 容量	100A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.70	164010
		200A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.70	298596
		600A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.70	817543
	1160m ³ 容量	100A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.70	142468
		200A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.70	269105
		650A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.70	881010
	1200m ³ 容量	100A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.46	100841
			[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.7	155697
		200A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.46	189284
			[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.7	290283
		600A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.46	530306
		760mm (内径)	[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.7	1039742
	1220m ³ 容量	100A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.70	139246
		200A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.70	253510
		600A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.70	694101

表-9-8 円筒型タンクの強め材の取付け強さの数値根拠 (9/15)

機器名称	管台 口径	d_o^* [mm]	t_s [mm]	S [MPa]	η_2	F_3 [N]
多核種処理水貯槽	1235m ³ 容量	100A		100	0.70	142468
		200A		100	0.70	269105
		650A		100	0.70	881010
	1330m ³ 容量	100A		100	0.70	164010
		100A		100	0.70	208311
				123	0.70	188424
		200A		100	0.70	298596
		200A		100	0.70	376543
				123	0.70	355912
	1356m ³ 容量	600A		100	0.70	817543
		600A		100	0.70	1025227
		650A		123	0.70	1083641
Sr 処理水貯槽	2400m ³ 容量	100A		100	0.46	100841
		200A		100	0.46	189283
		600A		100	0.46	530305
	2900m ³ 容量	100A		100	0.70	273486
		200A		100	0.70	484337
		600A		100	0.70	1297354
	1057m ³ 容量	100A		100	0.70	235530
		200A		100	0.70	373245
		600A		100	0.70	1021929
	1160m ³ 容量	100A		100	0.70	142468
		200A		100	0.70	269105
		650A		100	0.70	881010
	1200m ³ 容量	100A		100	0.46	100841
		200A		100	0.46	189284
		600A		100	0.46	530306

表-9-8 円筒型タンクの強め材の取付け強さの数値根拠 (10/15)

機器名称		管台 口径	d.o [mm]	L ₂ [mm]	S [MPa]	η ₁	F ₄ [N]
RO 濃縮水貯槽	700m ³ 容量	100A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.46	74331
		200A	[REDACTED]	[REDACTED]	—	—	—
		500A	[REDACTED]	[REDACTED]	—	—	—
RO 濃縮水貯槽 濃縮廃液貯槽 RO 処理水貯槽 蒸発濃縮処理水貯槽	1000m ³ 容量	100A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.46	74331
		200A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.46	140662
		600A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.46	396429
多核種処理水貯槽	700m ³ 容量	100A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.46	99107
		200A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.46	74330
		600A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.46	187549
		100A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.46	140661
		200A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.46	528572
		600A	[REDACTED]	[REDACTED]	—	—	—
	1000m ³ 容量	100A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.46	74331
		200A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.46	140662
		600A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.46	396429
	1060m ³ 容量	100A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.46	74331
		200A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.46	140662
		600A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.46	396429
	1140m ³ 容量	100A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.46	74331
		200A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.46	140662
		600A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.46	396429
	1160m ³ 容量	100A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.46	46085
		200A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.46	130816
		650A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.46	572620
	1200m ³ 容量	100A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.46	99107
		200A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.46	49554
		600A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.46	187549
		760mm (内径)	[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.46	140662
		100A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.46	528572
	1220m ³ 容量	200A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.46	679790
		600A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.46	49554
		100A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.46	140662

表-9-8 円筒型タンクの強め材の取付け強さの数値根拠 (11/15)

機器名称	管台 口径	d _o [mm]	L ₂ [mm]	S [MPa]	η _A	F _A [N]
多核種処理水貯槽	1235m ³ 容量	100A		100	0.46	46085
		200A		100	0.46	130816
		650A		100	0.46	572620
	1330m ³ 容量	100A		100	0.46	74330
		200A		123	0.46	60950
		600A		100	0.46	396429
		650A		123	0.46	704321
	1356m ³ 容量	100A		100	0.46	99107
		200A		100	0.46	187549
		600A		100	0.46	528571
	2400m ³ 容量	100A		100	0.46	74330
		200A		100	0.46	140661
		600A		100	0.46	396428
	2900m ³ 容量	100A		100	0.46	60950
		200A		100	0.46	173014
		650A		100	0.46	528241
Sr 処理水貯槽	1057m ³ 容量	100A		100	0.46	74331
		200A		100	0.46	140662
		600A		100	0.46	396429
	1160m ³ 容量	100A		100	0.46	46085
		200A		100	0.46	130816
		650A		100	0.46	572620
	1200m ³ 容量	100A		100	0.46	99107
		200A		100	0.46	187549
		600A		100	0.46	528572

表-9-8 円筒型タンクの強め材の取付け強さの数値根拠 (12/15)

機器名称		管台 口径	W ₀ [mm]	L ₃ [mm]	S [MPa]	η ₁	F ₅ [N]
RO 濃縮水貯槽	700m ³ 容量	100A	[■]	[■]	100	0.46	222551
		200A	[■]	[■]	—	—	—
		500A	[■]	[■]	—	—	—
RO 濃縮水貯槽 濃縮廃液貯槽 RO 処理水貯槽 蒸発濃縮処理水貯槽	1000m ³ 容量	100A	[■]	[■]	100	0.46	232667
		200A	[■]	[■]	100	0.46	288304
		600A	[■]	[■]	100	0.46	455217
多核種処理水貯槽	700m ³ 容量	100A	[■]	[■]	100	0.46	198345
			[■]	[■]	100	0.46	232667
			[■]	[■]	100	0.46	126449
		200A	[■]	[■]	100	0.46	312149
			[■]	[■]	100	0.46	298419
			[■]	[■]	100	0.46	260123
		600A	[■]	[■]	100	0.46	890924
			[■]	[■]	—	—	—
			[■]	[■]	100	0.46	617794
	1000m ³ 容量	100A	[■]	[■]	100	0.46	232667
		200A	[■]	[■]	100	0.46	288304
		600A	[■]	[■]	100	0.46	455217
	1060m ³ 容量	100A	[■]	[■]	100	0.46	232667
		200A	[■]	[■]	100	0.46	288304
		600A	[■]	[■]	100	0.46	455217
	1140m ³ 容量	100A	[■]	[■]	100	0.46	232667
		200A	[■]	[■]	100	0.46	288304
		600A	[■]	[■]	100	0.46	455217
	1160m ³ 容量	100A	[■]	[■]	100	0.46	57119
		200A	[■]	[■]	100	0.46	133054
		650A	[■]	[■]	100	0.46	760863
	1200m ³ 容量	100A	[■]	[■]	100	0.46	198345
			[■]	[■]	100	0.46	110191
		200A	[■]	[■]	100	0.46	312149
			[■]	[■]	100	0.46	208099
		600A	[■]	[■]	100	0.46	890924
	1220m ³ 容量	760mm (内径)	[■]	[■]	100	0.46	1089269
		100A	[■]	[■]	100	0.46	108385
		200A	[■]	[■]	100	0.46	186422
		600A	[■]	[■]	100	0.46	570827

表-9-8 円筒型タンクの強め材の取付け強さの数値根拠 (13/15)

機器名称		管台 口径	W ₀ [mm]	L ₃ [mm]	S [MPa]	η ₁	F ₅ [N]
多核種処理水貯槽	1235m ³ 容量	100A	[■]	[■]	100	0.46	57119
		200A	[■]	[■]	100	0.46	133054
		650A	[■]	[■]	100	0.46	760863
	1330m ³ 容量	100A	[■]	[■]	100	0.46	232666
			[■]	[■]	100	0.46	126449
			[■]	[■]	123	0.46	75544
		200A	[■]	[■]	100	0.46	288304
			[■]	[■]	100	0.46	289026
			[■]	[■]	123	0.46	175973
	600A	[■]	[■]	[■]	100	0.46	455217
		[■]	[■]	[■]	100	0.46	755081
		650A	[■]	[■]	123	0.46	935860
	1356m ³ 容量	100A	[■]	[■]	100	0.46	198344
		200A	[■]	[■]	100	0.46	312148
		600A	[■]	[■]	100	0.46	890924
	2400m ³ 容量	100A	[■]	[■]	100	0.46	308535
		200A	[■]	[■]	100	0.46	485564
		600A	[■]	[■]	100	0.46	1385882
	2900m ³ 容量	100A	[■]	[■]	100	0.46	95985
		200A	[■]	[■]	100	0.46	279958
		650A	[■]	[■]	100	0.46	1351798
Sr 処理水貯槽	1057m ³ 容量	100A	[■]	[■]	100	0.46	232667
		200A	[■]	[■]	100	0.46	288304
		600A	[■]	[■]	100	0.46	455217
	1160m ³ 容量	100A	[■]	[■]	100	0.46	57119
		200A	[■]	[■]	100	0.46	133054
		650A	[■]	[■]	100	0.46	760863
	1200m ³ 容量	100A	[■]	[■]	100	0.46	198345
		200A	[■]	[■]	100	0.46	312149
		600A	[■]	[■]	100	0.46	890924

表-9-8 円筒型タンクの強め材の取付け強さの数値根拠 (14/15)

機器名称		管台 口径	d_o [mm]	t_s [mm]	S [MPa]	η_2	F_6 [N]
RO 濃縮水貯槽	700m ³ 容量	100A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.70	201088
		200A	[REDACTED]	[REDACTED]	—	—	—
		500A	[REDACTED]	[REDACTED]	—	—	—
RO 濃縮水貯槽 濃縮廃液貯槽 RO 処理水貯槽 蒸発濃縮処理水貯槽	1000m ³ 容量	100A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.70	188520
		200A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.70	356752
		600A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.70	1005436
		100A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.46	99107
多核種処理水貯槽	700m ³ 容量	100A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.70	201088
		200A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.70	150815
		200A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.46	187549
		600A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.70	380534
		600A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.70	285401
		600A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.46	528572
		100A	[REDACTED]	[REDACTED]	—	—	—
		100A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.70	804348
		100A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.70	188520
		200A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.70	356752
		600A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.70	1005436
多核種処理水貯槽	1060m ³ 容量	100A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.70	188520
		200A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.70	356752
		600A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.70	1005436
		100A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.70	150816
		200A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.70	285402
		600A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.70	804349
		100A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.70	140259
		200A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.70	265424
		650A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.70	871378
		100A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.46	99107
		200A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.7	150815
多核種処理水貯槽	1220m ³ 容量	600A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.46	187549
		760mm (内径)	[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.7	285401
		100A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.70	528572
		100A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.7	1034464
		200A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.70	128043
		600A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.70	242308
		600A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.70	682898

表-9-8 円筒型タンクの強め材の取付け強さの数値根拠 (15/15)

機器名称	管台 口径	d_o [mm]	t_s [mm]	S [MPa]	η_2	F_6 [N]	
多核種処理水貯槽	1235m ³ 容量	100A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.70	140259
		200A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.70	265424
		650A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.70	871378
	1330m ³ 容量	100A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.7	150815
			[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.70	188519
		200A	[REDACTED]	[REDACTED]	123	0.70	185502
			[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.7	285401
			[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.70	356751
	1356m ³ 容量	600A	[REDACTED]	[REDACTED]	123	0.70	351043
			[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.7	804348
		650A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.70	1005435
Sr 処理水貯槽	2400m ³ 容量	100A	[REDACTED]	[REDACTED]	123	0.70	1071794
		200A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.46	99107
		600A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.46	187549
	2900m ³ 容量	100A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.70	236277
		200A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.70	447128
		600A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.70	1260145
	1057m ³ 容量	100A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.70	231878
		200A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.70	438804
		600A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.70	1339742
	1160m ³ 容量	100A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.70	188520
		200A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.70	356752
		650A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.70	1005436
	1200m ³ 容量	100A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.70	140259
		200A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.70	265424
		600A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.70	871378
		100A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.46	99107
		200A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.46	187549
		600A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.46	528572

表-9-9 円筒型タンクの強め材の取付け強さ (1/2)

機器名称	管台 口径	溶接部の負 うべき荷重	予想される破断箇所の強さ						
			W [N]	W ₁ [N]	W ₂ [N]	W ₃ [N]	W ₄ [N]	W ₅ [N]	
RO 濃縮水貯槽	700m ³ 容量	100A	1864.1	166151	349750	314371	441231	293011	467970
		200A	-25256.1	-	-	-	-	-	-
		500A	-137004	-	-	-	-	-	-
RO 濃縮水貯槽 濃縮廃液貯槽 RO 処理水貯槽 蒸発濃縮処理 水貯槽	1000m ³ 容量	100A	33964.16	166151	337182	324487	437680	279344	495518
		200A	39660.64	407243	638076	554885	661549	513907	785718
		600A	22336.96	1412596	1798294	1471383	1477146	1418358	1857082
多核種処理水 貯槽	700m ³ 容量	100A	61639	115577	272545	239591	299186	175172	396559
			1864.1	166150	349748	324487	441347	293010	508085
			32107.58	159722	299475	211841	293097	240978	351594
		200A	115699	250813	515761	422299	501432	329946	687247
			4663.9	454128	755632	564998	696546	585676	866502
			39114.82	435468	613611	508042	561357	488783	686185
		600A	324148	904190	1453572	1398685	1421230	926735	1948068
			-180590.4	-	-	-	-	-	-
			35356.48	1544737	1729347	1633960	1437975	1348752	1818570
	1000m ³ 容量	100A	33964.16	166151	337182	324487	437680	279344	495518
		200A	39660.64	407243	638076	554885	661549	513907	785718
		600A	22336.96	1412596	1798294	1471384	1477146	1418358	1857082
	1060m ³ 容量	100A	33964.16	166151	337182	324487	437680	279344	495518
		200A	39660.64	407243	638076	554885	661549	513907	785718
		600A	22336.96	1412596	1798294	1471384	1477146	1418358	1857082
	1140m ³ 容量	100A	56681.96	149067	299476	307403	396676	238340	457812
		200A	89746.84	361062	566725	508704	586899	439257	714367
		600A	193413.76	1222064	1597205	1280852	1272759	1213971	1655993
	1160m ³ 容量	100A	37367.82	154937	278514	119886	199587	234638	243463
		200A	63939.66	342042	570661	300675	402159	443526	529294
		650A	167003.76	1412331	2016618	1600574	1641873	1453630	2204861
	1200m ³ 容量	100A	82174.99	115577	272545	239591	299186	175172	396559
			24978	112320	249923	172957	265888	205251	310560
		200A	154245.91	250813	515761	422299	501432	329946	687247
			36114	308283	566725	375720	498382	430945	634162
		600A	432142.92	801839	1453572	1296335	1421230	926735	1948068
			130882.4	904189	1453570	1398685	1421229	926733	1948066
	760mm (内径)		79200	1512639	2224097	2092065	2129011	1549585	2803523

表-9-9 円筒型タンクの強め材の取付け強さ(2/2)

機器名称	管台 口径	溶接部の 負うべき 荷重	予想される破断箇所の強さ					
			W [N]	W ₁ [N]	W ₂ [N]	W ₃ [N]	W ₄ [N]	W ₅ [N]
多核種処理水 貯槽	1220m ³ 容量	100A	55708	102524	227151	211627	208210	239071
		200A	93155	276035	523632	416928	422218	489306
		600A	235930	1053369	1607899	1495884	1367515	1490789
	1235m ³ 容量	100A	37367.82	154937	278514	119886	199587	234638
		200A	63939.66	342042	570661	300675	402159	443526
		650A	167003.76	1412331	2016618	1600574	1641873	1453630
	1330m ³ 容量	72095.91	149067	299476	307403	396676	238340	457812
		100A	54189.7	159722	337179	211841	334760	282641
		49298.40	137365	307402	151959	263968	249374	321996
		120050.88	361062	566725	508704	586899	439257	714367
		200A	76526.3	451097	700590	536945	665569	579721
		84993.00	393683	697071	396642	531885	528926	700030
		285103.70	1222064	1597205	1280852	1272759	1213971	1655993
		600A	127803.2	1676880	2062577	1771247	1780308	1685941
		650A	210133.20	1807123	2304356	2214742	2019501	1611882
	1356m ³ 容量	100A	33261.80	115576	272544	239590	299185	175171
		200A	62433.80	250811	515759	422298	501431	329944
		600A	174917.60	904189	1453570	1398685	1421229	926733
	2400m ³ 容量	100A	87207.86	159722	384937	393927	582021	347816
		200A	122940.94	451097	790967	733483	969901	687515
		600A	205800.96	1301251	2185144	2158562	2683236	1825925
	2900m ³ 容量	100A	55660	106517	343620	151710	331515	286322
		200A	94803	263580	727160	428196	724848	560232
		650A	243134	1372633	2454917	2137497	2706349	1941485
Sr処理水貯槽	1057m ³ 容量	100A	33964.16	166151	337182	324487	437680	279344
		200A	39660.64	407243	638076	554885	661549	513907
		600A	22336.96	1412596	1798294	1471384	1477146	1418358
	1160m ³ 容量	100A	37367.82	154937	278514	119886	199587	234638
		200A	63939.66	342042	570661	300675	402159	443526
		650A	167003.76	1412331	2016618	1600574	1641873	1453630
	1200m ³ 容量	100A	82174.99	115577	272545	239591	299186	175172
		200A	154245.91	250813	515761	422299	501432	329946
		600A	432142.92	801839	1453572	1296335	1421230	926735

③ 平成 25 年 8 月 14 日以降に設計するタンクのうち J2・J3 エリアのタンク

a. 円筒型タンクの胴の厚さ評価

設計・建設規格に準拠し、板厚評価を実施した。評価の結果、水頭圧に耐えられることを確認した（表-10-1, 2）。

$$t = \frac{DiH\rho}{0.204S\eta}$$

ただし、t の値は炭素鋼、低合金鋼の場合は $t=3[\text{mm}]$ 以上、その他の金属の場合は $t=1.5[\text{mm}]$ 以上とする。また、内径の区分に応じた必要厚さを考慮する。

表-10-1 円筒型タンクの胴の板厚評価の数値根拠

機器名称	Di [m]	H [m]	ρ	材料	温度 [°C]	S [MPa]	η	t [mm]	
多核種処理水貯槽	2400m ³ 容量	[REDACTED]	[REDACTED]	I	SM400C	常温	100	0.65	16.2

※1 : 満水での水頭。

表-10-2 円筒型タンクの胴の板厚評価結果

機器名称	評価部位	必要肉厚 [mm]	実厚 [mm]	
多核種処理水貯槽	2400m ³ 容量	タンク板厚	14.3	18.8

b. 円筒型タンクの底板の厚さ評価【日本産業規格】

JIS8501 鋼製石油貯槽の構造 (2013) 5.4.2 底板の大きさ a), b) に基づき最小呼び厚さとして選定した。(表-10-3)

アニュラ板：側板最下段の厚さ (18.8mm) $15 < t_s \leq 20$ の場合、アニュラ板の最小厚さは 12mm とする。

底板：底板に使用する板の厚さは、6mm 未満となってはならない。

表-10-3 円筒型タンクの底板の板厚評価結果

機器名称		評価部位	最小呼び厚さ [mm]	実厚 [mm]
多核種処理水貯槽	2400m ³ 容量	タンク板厚 (アニュラ板)	12.0	16.0
		タンク板厚 (底板)	6.0	12.0

c-1. 円筒型タンクの管台の厚さの評価【日本産業規格】

JIS B 8501 鋼製石油貯槽の構造 (2013) 5.10.3 側ノズル 表 13 に基づき、ノズルの呼び径からネックの最小呼び径厚さを選定した。(表-10-4)

表-10-4 円筒型タンクの管台の板厚評価結果

機器名称		管台口径	評価部位	ネックの最小呼び径厚さ [mm]	実厚 [mm]
多核種処理水貯槽	2400m ³ 容量	100A	管台板厚	8.6	8.6
		200A	管台板厚	12.7	12.7

c-2. 円筒型タンクのマンホール管台の厚さ、補強評価【日本産業規格】

JIS B 8501 鋼製石油貯槽の構造 (2013) 5.10.3 側ノズル 表 11, よりに基づき、測板よりネック部最小厚さを選定した。(表-10-5)

表-10-5 円筒型タンクの管台の板厚評価結果 (マンホール)

機器名称		管台口径	評価部位	ネック部最小厚さ [mm]	実厚 [mm]
多核種処理水貯槽	2400m ³ 容量	600A	管台板厚	12.0	12.0

c-3. 円筒型タンクの管台の厚さ評価（参考）

参考として、設計・建設規格に準拠し、管台の板厚評価を実施した。評価の結果、水頭圧に耐えられることを確認した（表-10-6, 7）。

$$t = \frac{DiH\rho}{0.204S\eta}$$

t : 管台の計算上必要な厚さ
 Di : 管台の内径
 H : 水頭
 ρ : 液体の比重
 S : 最高使用温度における
 材料の許容引張応力
 η : 長手継手の効率

ただし、管台の外径の区分に応じた必要厚さを考慮する。

表-10-6 円筒型タンクの管台の板厚評価の数値根拠

機器名称	管台口径	Di [m]	H [m]	ρ	材料	温度	S [MPa]	η	t [mm]
多核種処理水貯槽	2400m ³ 容量	100A	[REDACTED]	[REDACTED]	1 STPG370	常温	93	1.0	0.06 →3.5 ^{*2}
		200A	[REDACTED]	[REDACTED]	1 STPG370	常温	93	1.0	0.12 →3.5 ^{*2}
		600A	[REDACTED]	[REDACTED]	1 SM400C	常温	100	0.7	0.48 →3.5 ^{*2}

*1 : 満水での水頭。

*2 : 管台の外径 : 82mm 以上のものについては 3.5mm

表-10-7 円筒型タンクの管台の板厚評価結果

機器名称	管台口径	評価部位	必要肉厚 [mm]	実厚 [mm]
多核種処理水貯槽	2400m ³ 容量	100A	管台板厚	3.5
		200A	管台板厚	3.5
		600A	管台板厚	3.5

d-1. 円筒型タンクの管台の側ノズルの評価【日本産業規格】

JIS B 8501 鋼製石油貯槽の構造（2013） 5.10.3 側ノズル 表13に基づき、ノズルの呼び径から強め材を選定した。（表-10-8）

尚、強め材の形状の選定として、5.10.3 側ノズル 図12 2) 丸型を採用する

表-10-8 円筒型タンクの穴の補強評価結果（強め材）

機器名称		管台口径	評価部位	強め材 材料	強め材の幅 [mm]	強め材の穴 の直径 [mm]	強め材板厚 [mm]
多核種処理水貯槽	2400m ³ 容量	100A	管台	SM400C	305	118	18.8
		200A	管台	SM400C	480	220	18.8

d-2. 円筒型タンクのマンホール管台の厚さ、補強評価【日本産業規格】

JIS B 8501 鋼製石油貯槽の構造（2013） 5.10.3 側ノズル 表11、よりに基づき

強め材を選定した。（表-10-9）

表-10-9 円筒型タンクの穴の補強評価結果（強め材）

機器名称		管台口径	評価部位	強め材 材料	強め材の幅 [mm]	強め材の穴 の直径 [mm]	強め材板厚 [mm]
多核種処理水 貯槽	2400m ³ 容量	600A	管台	SM400C	1370	613	18.8

d-3. 円筒型タンクの胴の穴の補強評価（参考）

参考として、設計・建設規格に準拠し、胴の穴の補強について評価を実施した。評価の結果、補強に有効な面積が補強に必要な面積より大きいため、補強は十分であることを確認した（表-10-10, 11）。

$$A_0 = A_1 + A_2 + A_3 + A_4$$

$$A_1 = (\eta t_s - F t_{sr})(X - d) \\ - 2(1 - \frac{S_n}{S_s})(\eta t_s - F t_{sr})t_n$$

$$X = X_1 + X_2$$

$$X_1 = X_2 = (\text{Max}(d, \frac{d}{2} + t_s + t_n))$$

$$A_2 = 2((t_{n1} - t_{nr})Y_1 + t_{n2}Y_2)S_n / S_s$$

$$t_{nr} = \frac{PDi}{2S - 1.2P}$$

$$Y_1 = \text{Min}(2.5t_s, 2.5t_{n1} + Te)$$

$$Y_2 = \text{Min}(2.5t_s, 2.5t_{n2}, h)$$

$$A_3 = L_1L_1 + L_2L_2 + L_3L_3$$

$$A_4 = (W - Wi) \times Te$$

$$W = \text{Min}(X, De)$$

$$Ar = dt_{sr}F + 2(1 - \frac{S_n}{S_s})t_{sr}F t_n$$

A_0	補強に有効な総面積
A_1	胴、鏡板又は平板部分の補強に有効な面積
A_2	管台部分の補強に有効な面積
A_3	すみ肉溶接部の補強に有効な面積
A_4	強め材の補強に有効な面積
η	PVC-3161, 2 に規定する効率
t_s	胴の最小厚さ
t_{sr}	縫ぎ目のない胴の計算上必要な厚さ (PVC-3122(1)において $\eta = 1$ としたもの)
t_n	管台最小厚さ
t_{al}	胴板より外側の管台最小厚さ
t_{in2}	胴板より内側の管台最小厚さ
t_{nr}	管台の計算上必要な厚さ
P	最高使用圧力(水頭)= $9,80665 \times 10^3 H \rho$
S_s	胴板材料の最高使用温度における 許容引張応力
S_n	管台材料の最高使用温度における 許容引張応力
Di	管台の内径
X	胴面に沿った補強に有効な範囲
X_1	補強に有効な範囲
X_2	補強に有効な範囲
Y_1	胴面に垂直な補強の有効な範囲 (胴より外側)
Y_2	胴面に垂直な補強の有効な範囲 (胴より内側)
h	管台突出し高さ (胴より内側)
L_1	溶接の脚長
L_2	溶接の脚長
L_3	溶接の脚長
A_r	補強が必要な面積
d	胴の断面に現れる穴の径
F	係数 (図 PVC-3161, 2-1 から求めた値)
Te	強め材厚さ
W	強め材の有効範囲
Wi	開先を含めた管台直徑
De	強め材外径

表-10-10 円筒型タンクの穴の補強評価結果の数値根拠 (1/5)

機器名称	管台口径	管台 材料	温度	F J	S _r [MPa]	S _s [MPa]	t _s [mm]	t _{sr} [mm]	X [mm]	d [mm]	A1 [mm ²]
多核種処理水貯槽 2400m ³ 容積	100A	STPG370	常温	1 1	93	100	18.8	8.6	■■■	■■■	■■■
	200A	STPG370	常温	1 1	93	100	18.8	12.7	■■■	■■■	■■■
	600A	SM400C	常温	1 1	100	100	18.8	12.0	■■■	■■■	■■■

表-10-10 円筒型タンクの穴の補強評価結果の数値根拠 (2/5)

機器名称	管台 口径	d [mm]	S _r [MPa]	S _s [MPa]	t _{nl} [mm]	t _{ns} [mm]	h [mm]	t _{nr} [mm]	t _s [mm]	V ₁ [mm]	V ₂ [mm]	A2 [mm ²]
多核種処理水貯槽 2400m ³ 容積	100A	■■■	■■■	93	100	■■■	■■■	0.06	18.8	■■■	■■■	■■■
	200A	■■■	■■■	93	100	■■■	■■■	0.117	18.8	■■■	■■■	■■■
	600A	■■■	■■■	100	100	■■■	■■■	0.478	18.8	■■■	■■■	■■■

表-10-10 円筒型タンクの穴の補強評価結果の数値根拠 (3/5)

機器名称	管台 口径	L ₁ [mm]	L ₂ [mm]	L ₃ [mm]	A3 [mm ²]
多核種処理水貯槽 2400m ³ 容積	100A	■■■	■■■	■■■	358.00
	200A	■■■	■■■	■■■	446.00
	600A	■■■	■■■	■■■	421.00

表-10-10 円筒型タンクの穴の補強評価結果の数値根拠 (4/5)

機器名	管台 口径 [mm]	W [mm]	W ₁ [mm]	X [mm]	D _e [mm]	T _e [mm]	A ₄ [mm ²]
多核種処理水貯槽 2400m ³ 容量	100A	194.2	118	194.2	■■■	■■■	1432.56
	200A	381.8	220	381.8	■■■	■■■	3041.84
	600A	1171.2	613	1171.2	■■■	■■■	10494.16

表-10-10 円筒型タンクの穴の補強評価結果の数値根拠 (5/5)

機器名	d [mm]	t _{sr} [mm]	F [MPa]	S _r [MPa]	S _s [MPa]	A _r [mm ²]	A ₀ [mm ²]
多核種処理水貯槽 2400m ³ 容量	100A	■■■	1	93	100	910.30 →911	3665.47 →3665
	200A	■■■	1	93	100	1784.2 →1785	6864.51 →6864
	600A	■■■	1	100	100	5422.66 →5423	18198.29 →18198

表-10-11 円筒型タンクの穴の補強評価結果

機器名称	管台口径	評価部位	A _r [mm ²]	A ₀ [mm ²]
多核種処理水貯槽 2400m ³ 容量	100A	管台	911	3665
	200A	管台	1785	6864
	600A	管台	5423	18198

d-4. 強め材の取付け強さ（参考）

参考として、設計・建設規格に準拠し、強め材の取り付け強さについて評価を実施した。評価の結果、溶接部の強度が十分であることを確認した（表-10-12, 13）。

$$F_1 = \frac{\pi}{2} d_o L_1 S \eta_1$$

$$F_2 = \frac{\pi}{2} d t_n S_n \eta_3$$

$$F_3 = \frac{\pi}{2} d'_o t_s S \eta_2$$

$$F_4 = \frac{\pi}{2} d_o L_2 S \eta_1$$

$$F_5 = \frac{\pi}{2} W_o L_3 S \eta_1$$

$$F_6 = \frac{\pi}{2} d_o t_s S \eta_2$$

$$W = d'_o t_{sr} S - (t_s - F t_{sr}) (X - d'_o) S$$

$$W_1 = F_1 + F_2$$

$$W_2 = F_1 + F_6 + F_4$$

$$W_3 = F_5 + F_2$$

$$W_4 = F_5 + F_3$$

$$W_5 = F_1 + F_3$$

$$W_6 = F_5 + F_6 + F_4$$

F_1	: 断面（管台外側のすみ肉溶接部）におけるせん断強さ
F_2	: 断面（管台内側の管台壁）におけるせん断強さ
F_3	: 断面（突合せ溶接部）におけるせん断強さ
F_4	: 断面（管台内側のすみ肉溶接部）におけるせん断強さ
F_5	: 断面（強め材のすみ肉溶接部）におけるせん断強さ
F_6	: 断面（突合せ溶接部）におけるせん断強さ
do	: 管台外径
d	: 管台内径
d'	: 脇の穴の径
W_o	: 強め材の外径
S	: 脇板材料の最高使用温度における許容引張応力
S_n	: 管台材料の最高使用温度における許容引張応力
L_1	: すみ肉溶接部の脚長（管台取付部（脇より外側））
L_2	: すみ肉溶接部の脚長（管台取付部（脇より内側））
L_3	: 溶接部の脚長（強め材）
η_1	: 強め材の取付け強さ（表 PVC-3169-1 の値）
η_2	: 強め材の取付け強さ（表 PVC-3169-1 の値）
η_3	: 強め材の取付け強さ（表 PVC-3169-1 の値）
W	: 溶接部の負うべき荷重
t_{sr}	: 繼目のない脇の計算上必要な厚さ (PVC-3122(1)において $\eta=1$ としたもの)
F	: 管台の取付角度より求まる係数 (図 PVC-3161.2-1 から求めた値)
X	: 補強に有効な範囲
W_1	: 予想される破断箇所の強さ
W_2	: 予想される破断箇所の強さ
W_3	: 予想される破断箇所の強さ
W_4	: 予想される破断箇所の強さ
W_5	: 予想される破断箇所の強さ
W_6	: 予想される破断箇所の強さ

表-10-12 円筒型タンクの強め材の取付け強さの数値根拠 (1/7)

機器名称		管台 口径	d_o ³ [mm]	t _{sr} [mm]	S [MPa]	t _s [mm]	X [mm]	F [N]	W [N]
多核種処理水貯槽	2400m ³ 容量	100A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	18.8	194.2	1	63457.2
		200A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	18.8	381.8	1	76246.8
		600A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	18.8	1171.2	1	62563.2

表-10-12 円筒型タンクの強め材の取付け強さの数値根拠 (2/7)

機器名称		管台 口径	d_o [mm]	L ₁ [mm]	S [MPa]	η_1	F ₁ [N]
多核種処理水貯槽	2400m ³ 容量	100A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.46	74331
		200A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.46	203179
		600A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.46	528572

表-10-12 円筒型タンクの強め材の取付け強さの数値根拠 (3/7)

機器名称		管台 口径	d [mm]	t _n [mm]	S _n [MPa]	η_3	F ₂ [N]
多核種処理水貯槽	2400m ³ 容量	100A	[REDACTED]	[REDACTED]	93	0.70	85393
		200A	[REDACTED]	[REDACTED]	93	0.70	247920
		600A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.70	772681

* : PVC-3166 による。

表-10-12 円筒型タンクの強め材の取付け強さの数値根拠 (4/7)

機器名称		管台 口径	d_o ³ [mm]	t _s [mm]	S [MPa]	η_2	F ₃ [N]
多核種処理水貯槽	2400m ³ 容量	100A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.70	273487
		200A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.70	484338
		600A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.70	1297355

表-10-12 円筒型タンクの強め材の取付け強さの数値根拠 (5/7)

機器名称		管台 口径	d_o [mm]	L ₂ [mm]	S [MPa]	η_1	F ₄ [N]
多核種処理水貯槽	2400m ³ 容量	100A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.46	74331
		200A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.46	140662
		600A	[REDACTED]	[REDACTED]	100	0.46	396429

表-10-12 円筒型タンクの強め材の取付け強さの数値根拠 (6/7)

機器名称		管台 口径	W_0 [mm]	L_3 [mm]	S [MPa]	η_1	F_5 [N]
多核種処理水貯槽	2400m ³ 容量	100A	[■]	[■]	100	0.46	308536
		200A	[■]	[■]	100	0.46	485565
		600A	[■]	[■]	100	0.46	1385883

表-10-12 円筒型タンクの強め材の取付け強さの数値根拠 (7/7)

機器名称		管台 口径	d_o [mm]	t_s [mm]	S [MPa]	η_2	F_6 [N]
多核種処理水貯槽	2400m ³ 容量	100A	[■]	[■]	100	0.70	236278
		200A	[■]	[■]	100	0.70	447129
		600A	[■]	[■]	100	0.70	1260146

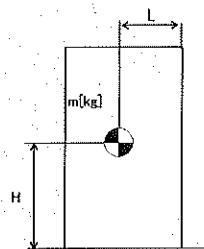
表-10-13 円筒型タンクの強め材の取付け強さ

機器名称	管台 口径	溶接部の負 うべき荷重	予想される破断箇所の強さ					
			W [N]	W_1 [N]	W_2 [N]	W_3 [N]	W_4 [N]	W_5 [N]
多核種処理水貯槽	2400m ³ 容量	100A	63457.2	159724	384940	393929	582023	347818
		200A	76246.8	451099	790970	733485	969903	687517
		600A	62563.2	1301253	2185147	2158564	2683238	1825927

(2) 耐震性評価

a. 転倒評価

地震による転倒モーメントと自重による安定モーメントを算出し、それらを比較することにより転倒評価を実施した。評価に用いた数値根拠を表-11-1, 2に示す。



m	: 機器質量
g	: 重力加速度 (9.80665 m/s^2)
H	: 据付面からの重心までの距離
L	: 転倒支点から機器重心までの距離
C_H	: 水平方向設計震度 (0.36)

各記号の下付文字は、下記を意味する。

$\begin{cases} t : \text{タンク}, w : \text{保有水}, \\ b : \text{ベース} \end{cases}$

地震による転倒モーメント：

$$\begin{aligned} M_1 [\text{N} \cdot \text{m}] &= m \times g \times C_H \times H \\ &= g \times C_H \times (m_t \times H_t + m_w \times H_w + m_b \times H_b) \end{aligned}$$

自重による安定モーメント：

$$\begin{aligned} M_2 [\text{N} \cdot \text{m}] &= m \times g \times L \\ &= (m_t \times L_t + m_w \times L_w + m_b \times L_b) \times g \end{aligned}$$

表-11-1 タンク・槽類の転倒評価計算根拠 (1/3)

機器名称	$m_{\text{t}}[\text{t}]$	$m_{\text{r}}[\text{t}]$	$H_{\text{r}}[\text{m}]$	$l_{\text{r}}[\text{m}]$	$l_{\text{w}}[\text{m}]$	$M_{\text{b}}[\text{kN}\cdot\text{m}]$	$M_{\text{d}}[\text{kN}\cdot\text{m}]$
SPT 受入水タンク	35m ³ 容量					574 → 5.8 × 10 ²	2,927 → 2.9 × 10 ³
	40m ³ 容量					170.3 → 1.8 × 10 ²	425 → 4.2 × 10 ²
	42m ³ 容量					223 → 2.3 × 10 ²	544 → 5.4 × 10 ²
	110m ³ 容量					194 → 2.0 × 10 ²	557 → 5.5 × 10 ²
RO 处理水受タンク	1000m ³ 容量					574 → 5.8 × 10 ²	2,927 → 2.9 × 10 ³
	700m ³ 容量 (フランジ)					574 → 5.8 × 10 ²	2,927 → 2.9 × 10 ³
	1000m ³ 容量 (フランジ)					24,948 → 2.5 × 10 ⁴	77,979 → 7.7 × 10 ⁴
	1000m ³ 容量 (溶接)					574 → 5.8 × 10 ²	2,927 → 2.9 × 10 ³
RO 濃縮水貯水槽	1000m ³ 容量					21,865 → 2.2 × 10 ⁴	35,170 → 3.5 × 10 ⁴
	1000m ³ 容量					23,976 → 2.4 × 10 ⁴	76,488 → 7.6 × 10 ⁴
	1000m ³ 容量					23,292 → 2.4 × 10 ⁴	74,620 → 7.4 × 10 ⁴
	1000m ³ 容量					31,880 → 3.2 × 10 ⁴	63,323 → 6.3 × 10 ⁴

※ : 満水時における据付面から重心までの距離。

表-11-1 タンク・槽類の転倒評価計算根拠(2/3)

機器名称	$m_r [t]$	$m_d [t]$	$H_r [m]$	$H_d [m]$	$L_r [m]$	$L_d [m]$	$M_r [kN\cdot m]$	$M_d [kN\cdot m]$
700m ³ 容量 (フランジ)							17,156 → 1.8 × 10 ⁴	35,705 → 3.5 × 10 ⁴
1000m ³ 容量 (溶接-K4以外)							19,371 → 2.0 × 10 ⁴	34,774 → 3.4 × 10 ⁴
1000m ³ 容量 (溶接-K4)							21,124 → 2.2 × 10 ⁴	32,146 → 3.2 × 10 ⁴
1060m ³ 容量							23,976 → 2.4 × 10 ⁴	76,488 → 7.6 × 10 ⁴
1140m ³ 容量							23,292 → 2.4 × 10 ⁴	74,620 → 7.4 × 10 ⁴
1160m ³ 容量							31,880 → 3.2 × 10 ⁴	63,323 → 6.3 × 10 ⁴
多核種処理水貯槽							32,544 → 3.3 × 10 ⁴	66,673 → 6.6 × 10 ⁴
1200m ³ 容量							30,134 → 3.1 × 10 ⁴	71,051 → 7.1 × 10 ⁴
1220m ³ 容量							30,120 → 3.1 × 10 ⁴	83,658 → 8.3 × 10 ⁴
1235m ³ 容量							24,395 → 2.4 × 10 ⁴	75,433 → 7.5 × 10 ⁴
1330m ³ 容量							26,602 → 2.7 × 10 ⁴	78,767 → 7.8 × 10 ⁴
1356m ³ 容量							30,134 → 3.1 × 10 ⁴	71,051 → 7.1 × 10 ⁴
2400m ³ 容量 (J2, J3)							39,939 → 4.0 × 10 ⁴	81,883 → 8.1 × 10 ⁴
2400m ³ 容量 (H2)							39,564 → 4.0 × 10 ⁴	80,904 → 8.0 × 10 ⁴
2900m ³ 容量							38,331 → 3.9 × 10 ⁴	80,030 → 8.0 × 10 ⁴
							33,632 → 3.4 × 10 ⁴	96,418 → 9.6 × 10 ⁴
							67,704 → 6.8 × 10 ⁴	232,326 → 23.2 × 10 ⁴
							68,589 → 6.9 × 10 ⁴	233,908 → 23.3 × 10 ⁴
							70,891 → 7.1 × 10 ⁴	257,154 → 2.5 × 10 ⁵

※ : 満水時における据付面から重心までの距離。

表-11-1 タンク・槽類の転倒評価計算根拠 (3/3)

機器名称	m_t [t]	m [t]	H_t [m]	H_b [m]	L [m]	M_1 [kN·m]	M_2 [kN·m]
Sr 处理水貯槽	1057m ³ 容量					31,880 → 3.2×10 ⁴	63,323 → 6.3×10 ⁴
	1160m ³ 容量					30,134 → 3.1×10 ⁴	71,051 → 7.1×10 ⁴
	1200m ³ 容量					30,120 → 3.1×10 ⁴	83,658 → 8.3×10 ⁴
蒸発濃縮処理水貯槽 (フランジ)	1000m ³ 容量					23,976 → 2.4×10 ⁴	76,448 → 7.6×10 ⁴
濃縮水タンク						205 → 2.1×10 ²	544 → 5.4×10 ²

※ : 満水時における据付面から重心までの距離。

表-11-2 円筒横置きタンクの転倒評価計算根拠

機器名称	m_t [t]	H [m]	L [m]	M_1 [kN·m]	M_2 [kN·m]
濃縮発液貯槽	m_t	H_t	L_t		
	m_w	H_w	L_w		
	m_{b1}	H_{b1}	L_{b1}		
	m_{b2}	H_{b2}	L_{b2}		
				1,023 → 1.1×10 ³	2,330 → 2.3×10 ³

b. 応力評価及び座屈評価

汚染水処理設備等を構成する機器のうち中低濃度タンク（円筒型）については、以下の通り貯留機能維持について評価する。

『JEAC4601-2008 原子力発電所耐震設計技術規程』に基づく、タンク胴板の応力評価及び座屈評価の数値根拠を示す。（表-11-3, 4）

表-11-3 円筒型タンクの胴の応力評価の数値根拠（1／7）

機器名称	ρ [kg/mm ³]	H [mm]	D _i [mm]	t [mm]	σ_{Φ_1} [MPa]
多核種 処理水 貯槽	0.000001	[REDACTED]	[REDACTED]	12	44.2
	0.000001	[REDACTED]	[REDACTED]	16	34.1
	0.000001	[REDACTED]	[REDACTED]	12	48.8
	1000m ³ 容量	0.000001	[REDACTED]	15	47.6
	1060m ³ 容量	0.000001	[REDACTED]	15	47.6
	1140m ³ 容量	0.000001	[REDACTED]	15	48.3
	1200m ³ 容量	0.000001	[REDACTED]	12	52.5
	1160m ³ 容量	0.000001	[REDACTED]	12	58.4
	1220m ³ 容量	0.000001	[REDACTED]	12	54.2
	1330m ³ 容量	0.000001	[REDACTED]	12	66.9
		0.000001	[REDACTED]	15	53.6
		0.000001	[REDACTED]	12	66.2
	1356m ³ 容量	0.000001	[REDACTED]	12	61.9
	2400m ³ 容量	0.000001	[REDACTED]	18.8	55.8

表-11-3 円筒型タンクの胴の応力評価の数値根拠 (2/7)

機器名称		ρ [kg/mm ³]	H [mm]	D _i [mm]	t [mm]	C _v	σ_{Φ_2} [MPa]
多核種 処理水 貯槽	700m ³ 容量	0.000001	[REDACTED]	[REDACTED]	12	0	0
		0.000001	[REDACTED]	[REDACTED]	16	0	0
		0.000001	[REDACTED]	[REDACTED]	12	0	0
	1000m ³ 容量	0.000001	[REDACTED]	[REDACTED]	15	0	0
	1060m ³ 容量	0.000001	[REDACTED]	[REDACTED]	15	0	0
	1140m ³ 容量	0.000001	[REDACTED]	[REDACTED]	15	0	0
	1200m ³ 容量	0.000001	[REDACTED]	[REDACTED]	12	0	0
	1160m ³ 容量	0.000001	[REDACTED]	[REDACTED]	12	0	0
	1220m ³ 容量	0.000001	[REDACTED]	[REDACTED]	12	0	0
	1330m ³ 容量	0.000001	[REDACTED]	[REDACTED]	12	0	0
		0.000001	[REDACTED]	[REDACTED]	15	0	0
		0.000001	[REDACTED]	[REDACTED]	12	0	0
	1356m ³ 容量	0.000001	[REDACTED]	[REDACTED]	12	0	0
	2400m ³ 容量	0.000001	[REDACTED]	[REDACTED]	18.8	0	0

表-11-3 円筒型タンクの胴の応力評価の数値根拠 (3/7)

機器名称		m _e [kg]	D _i [mm]	t [mm]	σ_{x2} [MPa]
多核種 処理水 貯槽	700m ³ 容量	[REDACTED]	[REDACTED]	12	1.4
		[REDACTED]	[REDACTED]	16	1.8
		[REDACTED]	[REDACTED]	12	1.7
	1000m ³ 容量	[REDACTED]	[REDACTED]	15	1.8
	1060m ³ 容量	[REDACTED]	[REDACTED]	15	1.8
	1140m ³ 容量	[REDACTED]	[REDACTED]	15	1.8
	1160m ³ 容量	[REDACTED]	[REDACTED]	12	1.4
	1200m ³ 容量	[REDACTED]	[REDACTED]	12	1.6
	1220m ³ 容量	[REDACTED]	[REDACTED]	12	1.9
	1330m ³ 容量	[REDACTED]	[REDACTED]	12	2.3
		[REDACTED]	[REDACTED]	15	1.6
		[REDACTED]	[REDACTED]	12	1.5
	1356m ³ 容量	[REDACTED]	[REDACTED]	12	1.8
	2400m ³ 容量	[REDACTED]	[REDACTED]	18.8	1.9

表-11-3 円筒型タンクの胴の応力評価の数値根拠 (4/7)

機器名称	m_e [kg]	D_i [mm]	t [mm]	C_v	σ_{x3} [MPa]
多核種 処理水 貯槽	700m ³ 容量	[REDACTED]	[REDACTED]	12	0
		[REDACTED]	[REDACTED]	16	0
		[REDACTED]	[REDACTED]	12	0
	1000m ³ 容量	[REDACTED]	[REDACTED]	15	0
	1060m ³ 容量	[REDACTED]	[REDACTED]	15	0
	1140m ³ 容量	[REDACTED]	[REDACTED]	15	0
	1160m ³ 容量	[REDACTED]	[REDACTED]	12	0
	1200m ³ 容量	[REDACTED]	[REDACTED]	12	0
	1220m ³ 容量	[REDACTED]	[REDACTED]	12	0
	1330m ³ 容量	[REDACTED]	[REDACTED]	12	0
		[REDACTED]	[REDACTED]	15	0
		[REDACTED]	[REDACTED]	12	0
	1356m ³ 容量	[REDACTED]	[REDACTED]	12	0
	2400m ³ 容量	[REDACTED]	[REDACTED]	18, 8	0

表-11-3 円筒型タンクの胴の応力評価の数値根拠 (5/7)

機器名称	C_H	m_e [kg]	l_g [mm]	D_i [mm]	t [mm]	σ_{x4} [MPa]
多核種 処理水 貯槽	0.36	[REDACTED]	[REDACTED]	9,000	12	22.8
	0.36	[REDACTED]	[REDACTED]	8,100	16	21.1
	0.36	[REDACTED]	[REDACTED]	8,100	12	34.1
	0.36	[REDACTED]	[REDACTED]	10,000	15	23.6
	0.36	[REDACTED]	[REDACTED]	10,000	15	23.6
	0.36	[REDACTED]	[REDACTED]	10,440	15	20.1
	0.36	[REDACTED]	[REDACTED]	11,000	12	26.3
	0.36	[REDACTED]	[REDACTED]	12,000	12	18.0
	0.36	[REDACTED]	[REDACTED]	12,000	12	19.6
	1330m ³ 容量	0.36	[REDACTED]	11,000	12	35.3
		0.36	[REDACTED]	11,000	15	27.7
		0.36	[REDACTED]	11,000	12	31.8
	0.36	[REDACTED]	[REDACTED]	12,500	12	22.8
	0.36	[REDACTED]	[REDACTED]	16,200	18.8	17.4

表-11-3 円筒型タンクの胴の応力評価の数値根拠(6/7)

機器名称	C_H	m_0 [kg]	D_i [mm]	t [mm]	τ [MPa]
多核種 処理水 貯槽	700m ³ 容量	0.36	[REDACTED]	[REDACTED]	12 17.0
		0.36	[REDACTED]	[REDACTED]	16 13.6
		0.36	[REDACTED]	[REDACTED]	12 18.7
	1000m ³ 容量	0.36	[REDACTED]	[REDACTED]	15 18.4
	1060m ³ 容量	0.36	[REDACTED]	[REDACTED]	15 18.4
	1140m ³ 容量	0.36	[REDACTED]	[REDACTED]	15 17.9
	1160m ³ 容量	0.36	[REDACTED]	[REDACTED]	12 22.0
	1200m ³ 容量	0.36	[REDACTED]	[REDACTED]	12 20.0
	1220m ³ 容量	0.36	[REDACTED]	[REDACTED]	12 20.8
	1330m ³ 容量	0.36	[REDACTED]	[REDACTED]	12 24.4
		0.36	[REDACTED]	[REDACTED]	15 20.5
		0.36	[REDACTED]	[REDACTED]	12 24.9
	1356m ³ 容量	0.36	[REDACTED]	[REDACTED]	12 23.6
	2400m ³ 容量	0.36	[REDACTED]	[REDACTED]	18.8 21.4

表-11-3 円筒型タンクの胴の応力評価の数値根拠(7/7)

機器名称		$\sigma_{\phi 1}$ [MPa]	σ_{x2} [MPa]	σ_{x4} [MPa]	τ [MPa]	σ_{ot} [MPa]	σ_{oc} [MPa]	S_y [MPa]	S_u [MPa]
多核種 処理水 貯槽	700m ³ 容量	44.2	1.4	22.8	17.0	53.2	28.2	241	395
		34.1	1.8	21.1	13.6	42.1	26.0	241	394
		48.8	1.7	34.1	18.7	61.0	39.7	235	400
	1000m ³ 容量	47.6	1.8	23.6	18.4	57.2	29.8	241	394
	1060m ³ 容量	47.6	1.8	23.6	18.4	57.2	29.8	241	394
	1140m ³ 容量	48.3	1.8	20.1	17.9	56.6	26.1	241	394
	1160m ³ 容量	58.4	1.4	26.3	22.0	69.3	33.0	235	386
	1200m ³ 容量	52.5	1.6	18.0	20.0	61.4	24.7	245	400
	1220m ³ 容量	54.2	1.9	19.6	20.8	63.6	26.8	245	400
	1330m ³ 容量	66.9	2.3	35.3	24.4	79.6	43.0	241	394
		53.6	1.6	27.7	20.5	64.5	34.1	235	400
		66.2	1.5	31.8	24.9	78.9	39.1	310	465
	1356m ³ 容量	61.9	1.8	22.8	23.6	72.6	30.5	241	394
	2400m ³ 容量	55.8	1.9	17.4	21.4	65.0	25.0	235	400

表-11-4 円筒型タンクの座屈評価の数値根拠

機器名称		η	E [MPa]	σ_{x2} [MPa]	σ_{x4} [MPa]	f_c [MPa]	f_b [MPa]	算出値*
多核種 処理水 貯槽	700m ³ 容量	1.5	201,000	1.4	22.8	118	153	0.24
		1.37	201,000	1.8	21.1	170	185	0.17
		1.5	201,666	1.7	34.1	138	189	0.29
	1000m ³ 容量	1.5	201,000	1.8	23.6	139	164	0.24
	1060m ³ 容量	1.5	201,000	1.8	23.6	139	164	0.24
	1140m ³ 容量	1.5	201,000	1.8	20.1	132	172	0.20
	1160m ³ 容量	1.5	200,360	1.4	26.3	88	121	0.36
	1200m ³ 容量	1.5	201,000	1.6	18.0	78	109	0.29
	1220m ³ 容量	1.5	202,000	1.9	19.6	78	109	0.31
	1330m ³ 容量	1.5	201,000	2.3	35.3	88	121	0.48
		1.5	201,666	1.6	27.7	122	168	0.27
		1.5	200,360	1.5	31.8	87	120	0.43
	1356m ³ 容量	1.5	201,000	1.8	22.8	73	103	0.37
	2400m ³ 容量	1.5	201,666	1.9	17.4	97	131	0.23

※評価式「 $\eta \cdot (\sigma_{x2} + \sigma_{x4}) / f_c + \eta \cdot \sigma_{x4} / f_b$ 」の算出値

地下貯水槽

(1) 構造強度評価

設計・建設規格におけるクラス3機器の要求を満足するものではないが、社団法人雨水貯留浸透技術協会「プラスチック製地下貯留浸透施設技術指針」に準じたプラスチック製枠材及び日本遮水工協会により製品認定を受けている遮水シートを使用することで、高い信頼性を確保する。

(2) 耐震性評価

(2)-1.1. 評価の項目・目的

地下貯水槽の耐震性評価は次の2項目について実施する。

- ① 地下貯水槽の地震発生時の止水シートの強度（止水性）の確認
- ② 地下貯水槽に地震が作用した場合の貯水槽内部の貯水枠材の強度の確認
 - a) 地表面載荷荷重として $10kN/m^2$ を考慮した場合
 - b) 地下貯水槽の上盤に車両が載った場合

表-12に、それぞれの評価項目の目的及び内容についてまとめたものを示す。このうち、最も重要なのは①にあげた地震発生時の止水性の確認であり、貯水枠材の強度に関しては、仮に貯水枠材が破壊に至っても不具合事象としては上盤の陥没等が発生する程度と想定され、最も重要な貯水槽の性能である止水性に悪影響はないと考えられる。

表-12 評価項目毎の目的・内容

評価項目	目的・内容	想定不具合事象
①止水シート強度	○ 地震力が作用した場合の止水シートの発生ひずみ量を解析し、シートが破断しないか、即ち漏えい事象が発生しないかを確認する。	○ 止水シートが破断すると、地中に貯水が漏えい拡散するリスクが生じる。
②貯水枠材強度 a) 地表面載荷荷重 $10kN/m^2$	○ 貯水枠材に地震力が作用した場合の貯水枠材応力度を検討して枠材の強度を確認する。	○ 貯水枠材が破壊すると、枠材が崩れて貯水槽の上盤が陥没する。それにより、上盤に敷設しているPEシートが破断する可能性があるが、このシートは雨水混入防止用のものであり、漏えいには直接関係ない。
②貯水枠材強度 b) 車両荷重	○ 貯水槽の上盤に車両が載った場合（自動車荷重を考慮した場合）の貯水枠材の強度を確認する。	

(2)-1.2. 計算条件

各評価項目の作用荷重等の与条件の概要を表-1-3に示す。

表-1-3 評価項目毎の与条件

評価項目	作用震度	作用荷重
①止水シート強度	B クラス：水平震度 0.3 S クラス：水平震度 0.6	各自重
②貯水枠材強度	B クラス：水平震度 0.3	地表載荷荷重
a) 地表面載荷荷重 10kN/m ²	S クラス：水平震度 0.6 鉛直震度 0.3	覆土荷重 貯水枠材荷重 地震時水平土圧
③貯水枠材強度	鉛直震度 0.3	自動車荷重 (T-25)
b) 車両荷重		覆土荷重

(2)-1.3. 照査結果

照査結果を表-1-4に示す。また各項目の検討の詳細は表-1-4に示す別添資料に示す。

表-1-4 評価項目毎の照査結果

評価項目	照査対象	作用震度	計算結果	許容値	詳細
①止水シート強度	止水シートのひずみ量	B クラス	0.148%	560%	別添-2
		S クラス	0.206%	560%	
②貯水枠材強度	貯水枠材の水平・鉛直強度 10kN/m ²	B クラス	水平 : 23.0kN/m ²	30.0kN/m ²	別添-3
		S クラス	水平 : 46.8kN/m ² 垂直 : 33.7kN/m ²	52.5kN/m ² 102.1kN/m ²	
③貯水枠材強度	貯水枠材の鉛直強度	—	77.3kN/m ²	102.1kN/m ²	別添-4
b) 車両荷重					

(3) スロッシングに対する評価

地下貯水槽の場合、プラスチック製枠材で構築される水室の中で最も大きなものの寸法は幅 25cm 以下と小規模であり、スロッシングのような長周期問題は顕在化しないと考えられる。なお、検討の詳細については別添-5に示す。

(4) 地下貯水槽を設置する地盤の評価

地下貯水槽は地盤を掘削して設置するため、掘削完了時の地盤は加圧密状態となっている。また設置するプラスチック製枠材と貯留する水の重量は、掘削した土砂（地盤）よりも小さいことから、地下貯水槽が掘削完了後の地盤上に設置されても、地盤が強度破壊等の不具合を発生することはないと考えられる。しかしながら、念のため、表層 0.5m の部分にはセメント系改良材による地盤改良を施し、地盤を補強する。

1.2.9. ポンプ

(1) 構造強度評価

材料証明書がなく、設計・建設規格におけるクラス 3 機器の要求を満足するものではないが、漏えい試験等を行い、有意な変形や漏えい、運転状態に異常がないことを確認した。従って、ポンプは必要な構造強度を有すると評価した。

なお、海外製の一部ポンプを除き、JIS 規格に準用したポンプを使用している。

1.2.10. 配管等

(1) 構造強度評価

a. 配管（鋼製）

材料証明書がなく、設計・建設規格におけるクラス 3 機器の要求を満足するものではないが、漏えい試験等を行い、有意な変形や漏えい、運転状態に異常がないことを確認した。従って、配管は必要な構造強度を有すると評価した。

また、配管の主要仕様から設計・建設規格に基づき板厚評価を実施した。評価に用いた数値を表-15-1 に示す。評価の結果、最高使用圧力に耐えられることを確認した（表-15-2）。

$$t = \frac{PDo}{2S\eta + 0.8P}$$

t : 管の計算上必要な厚さ
D_o : 管の外径
P : 最高使用圧力 [MPa]
S : 最高使用温度における
材料の許容引張応力 [MPa]
η : 長手継手の効率

表-15-1 配管構造強度評価の計算根拠

評価機器	口径	Sch.	材質	P [MPa]	温度 [°C]	D _o [mm]	S [MPa]	η	t [mm]
配管①	100A	80	STPG370 STPT370	1.37	66	114.3	93	1.00	0.837 → 0.84
配管②	200A	80	STPG370 STPT370	1.37	66	216.3	93	1.00	1.584 → 1.6
配管③	50A	40	SUS316L	1.37	66	60.5	108	1.00	0.382 → 0.39
配管④	80A	40	SUS316L	1.37	66	89.1	108	1.00	0.562 → 0.57
配管⑤	50A	20S	SUS316L	0.3	50	60.5	110	0.60	0.137 → 0.14
配管⑥	80A	20S	SUS316L	0.3	50	89.1	110	0.60	0.202 → 0.21
配管⑦	100A	20S	SUS316L	0.3	50	114.3	110	0.60	0.259 → 0.26
配管⑧	150A	20S	SUS316L	0.3	50	165.2	110	0.60	0.375 → 0.38
配管⑨	200A	20S	SUS316L	0.3	50	216.3	110	0.60	0.491 → 0.50
配管⑩	50A	80	STPG370 STPT370	1.37	66	60.5	93	1.00	0.443 → 0.45
配管⑪	80A	80	STPG370 STPT370	1.37	66	89.1	93	1.00	0.652 → 0.66
配管⑫	150A	80	STPG370 STPT370	1.37	66	165.2	93	1.00	1.210 → 1.3
配管⑬	25A	80	STPG370	0.5	66	34.0	93	1.00	0.091 → 0.10
配管⑭	50A	80	STPG370	0.5	66	60.5	93	1.00	0.162 → 0.17
配管⑮	80A	80	STPG370	0.5	66	89.1	93	1.00	0.239 → 0.24
配管⑯	100A	80	STPG370	0.5	66	114.3	93	1.00	0.307 → 0.31
配管⑰	50A	40	SUS316L	0.97	66	60.5	108	1.00	0.271 → 0.28
配管⑱	80A	40	SUS316L	0.97	66	89.1	108	1.00	0.399 → 0.40
配管⑲	50A	40	SUS316L	1.37	66	60.5	108	0.60	0.634 → 0.64
配管⑳	80A	40	SUS316L	1.37	66	89.1	108	0.60	0.934 → 0.94

表-15-2 配管構造強度評価結果

評価機器	口径	Sch.	材質	最高使用 圧力 (MPa)	最高使用 温度 (°C)	必要肉厚 (mm)	肉厚 (mm)
配管①	100A	80	STPG370 STPT370	1.37	66	0.84	8.6
配管②	200A	80	STPG370 STPT370	1.37	66	1.6	12.7
配管③	50A	40	SUS316L	1.37	66	0.39	3.9
配管④	80A	40	SUS316L	1.37	66	0.57	5.5
配管⑤	50A	20S	SUS316L	0.3	50	0.14	3.5
配管⑥	80A	20S	SUS316L	0.3	50	0.21	4.0
配管⑦	100A	20S	SUS316L	0.3	50	0.26	4.0
配管⑧	150A	20S	SUS316L	0.3	50	0.38	5.0
配管⑨	200A	20S	SUS316L	0.3	50	0.50	6.5
配管⑩	50A	80	STPG370 STPT370	1.37	66	0.45	5.5
配管⑪	80A	80	STPG370 STPT370	1.37	66	0.66	7.6
配管⑫	150A	80	STPG370 STPT370	1.37	66	1.3	11.0
配管⑬	25A	80	STPG370	0.5	66	0.10	4.5
配管⑭	50A	80	STPG370	0.5	66	0.17	5.5
配管⑮	80A	80	STPG370	0.5	66	0.24	7.6
配管⑯	100A	80	STPG370	0.5	66	0.31	8.6
配管⑰	50A	40	SUS316L	0.97	66	0.28	3.9
配管⑱	80A	40	SUS316L	0.97	66	0.40	5.5
配管⑲	50A	40	SUS316L	1.37	66	0.64	3.9
配管⑳	80A	40	SUS316L	1.37	66	0.94	5.5

b. 耐圧ホース（樹脂製）

設計・建設規格上のクラス3機器に対する規定を満足する材料ではないが、系統の温度、圧力を考慮して仕様を選定した上で、漏えい試験等を行い、漏えい、運転状態に異常がないことを確認する。従って、耐圧ホースは、必要な構造強度を有していると評価した。

c. ポリエチレン管

設計・建設規格上のクラス3機器に対する規定を満足する材料ではないが、系統の温度、圧力を考慮して仕様を選定している。また、ポリエチレン管は、一般に耐食性、電気特性（耐電気腐食）、耐薬品性を有しており、鋼管と同等の信頼性を有している。また、以下により高い信頼性を確保している。

- ・日本水道協会規格に適合したポリエチレン管を採用。
- ・継手は可能な限り融着構造とする。
- ・敷設時に漏えい試験等を行い、運転状態に異常がないことを確認している。

以上のことから、ポリエチレン管は、必要な構造強度を有するものと評価した。

1.2.11. ろ過水タンク

(1) 構造強度評価

ろ過水タンクは、本来ろ過水を貯留するため、設計・建設規格に準拠して設計されていない。

今回、逆浸透膜装置の廃水を貯留することから、設計・建設規格に準拠し、板厚評価を実施した。評価に用いた数値を表-16-1に示す。評価の結果、水頭圧に耐えられることを確認した（表-16-2）。

$$t = \frac{DiH\rho}{0.204S\eta}$$

t : 脳の計算上必要な厚さ

Di : 脳の内径

H : 水頭

ρ : 液体の比重

S : 最高使用温度における
材料の許容引張応力

η : 長手継手の効率

ただし、tの値は炭素鋼、低合金鋼の場合はt=3[mm]以上、他の金属の場合はt=1.5[mm]以上とする。また、内径の区分に応じた必要厚さを考慮する。

表-16-1 No.1ろ過水タンク板厚評価の数値根拠

機器名称		D _i [m]	H [m]	ρ	材料	温度 [°C]	S [MPa]	η	t [mm]
No.1ろ過水タンク	最下段	24.8	9.6	1	SM400C	常温	100	0.70	16.7 → 17
	下から4段目	24.8	0.6	1	SS400	常温	100	0.70	1.04 → 6 ^{*1}

*1 : 内径16[m]以上ため、内径区分により6[mm]となる。

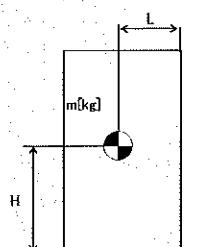
表-16-2 No.1ろ過水タンク 板厚評価結果

評価部位	必要肉厚 [mm]	実厚 [mm]
板厚(最下段)	17	18
板厚(下から4段目)	6	8

(2)耐震性評価

a. 転倒評価

地震による転倒モーメントと自重による安定モーメントを算出し、それらを比較することにより転倒評価を実施した。評価に用いた数値を表-17-1に示す。評価の結果、地震による転倒モーメントは自重による安定モーメントより小さいことから、転倒しないことを確認した(表-17-2)。



m : 機器質量

g : 重力加速度 (9.80665 m/s²)

w : 機器重量 (m × g)

H : 据付面からの重心までの距離

L : 転倒支点から機器重心までの距離

C_{rl} : 水平方向設計震度 (0.36)

各記号の下付文字は、下記を意味する。

$$\left. \begin{array}{l} t : タンク, r : 屋根, \\ w : 保有水 \end{array} \right\}$$

地震による転倒モーメント :

$$M_1[N \cdot m] = m \times g \times C_{rl} \times H = g \times C_{rl} \times (m_t \times H_t + m_r \times H_r + m_w \times H_w)$$

自重による安定モーメント :

$$M_2[N \cdot m] = m \times g \times L = (m_t \times L_t + m_r \times L_r + m_w \times L_w) \times g$$

表-17-1 No.1 ろ過水タンクの転倒評価計算根拠

機器名称	W [kN]		H [m]		L [m]		M ₁ [kN·m]	M ₂ [kN·m]
No.1 ろ過水タンク	m _t	[REDACTED]	H _t	[REDACTED]	L _t	[REDACTED]	93,324 →	613,165 →
	m _r	[REDACTED]	H _r	[REDACTED]	L _r	[REDACTED]	9.4 × 10 ⁴	6.1 × 10 ⁵
	m _w	[REDACTED]	H _w	[REDACTED]	L _w	[REDACTED]		

表-17-2 No.1 ろ過水タンク 転倒評価結果

水平震度	転倒モーメント M ₁ [kN·m]	安定モーメント M ₂ [kN·m]
0.36	9.4 × 10 ⁴	6.1 × 10 ⁵

b. スロッシング評価

容器構造設計指針（日本建築学会）を参考にスロッシング波高の評価を行った結果、スロッシング時のタンク内の液位はろ過水タンク高さ以下であることを確認した（表-18）。

$$\eta_s = 0.802 \cdot Z_s \cdot I \cdot S_{v1} \sqrt{(D/g) \tanh(3.682 \cdot H_t/D)}$$

η_s : スロッシング波高

Z_s : 地域係数 (1)

I : 用途係数 (1.2)

S_{v1} : 設計応答スペクトル値 (2.11 m/s)

D : 貯槽内径 (24.8 m)

g : 重力加速度 (9.80665 m/s²)

H_t : 液高さ (9.6 m)

$$\eta_s = 3.05$$

$$\rightarrow 3.1 \text{ m}$$

表-18 No.1 ろ過水タンク スロッシング評価

スロッシング波高 [m]	スロッシング時液位 [m]	タンク高さ [m]
3.1	12.7 ^{※1}	18.1

※1 4600m³貯留時の液位 9.6m にスロッシング波高を加えたもの

寸法許容範囲

1.2.12. モバイル式処理装置(使用済燃料プール設備(実施計画Ⅱ 2.3) および放水路
净化設備(実施計画Ⅱ 2.40))

(1) 構造強度評価

設計・建設規格におけるクラス3機器の要求を満足するものではないが、漏えい試験等を行い、有意な変形や漏えい、運転状態に異常がないことを確認する。

また、吸着塔の円筒形容器については、設計・建設規格に準拠し、板厚評価を実施した。評価の結果、内圧に耐えられることを確認した(表-19)。

$$t = \frac{PDi}{2S\eta - 1.2P}$$

t : 脳の計算上必要な厚さ
Di : 脳の内径 ([mm])
P : 最高使用圧力 (0.98 MPa)
S : 最高使用温度における
材料の許容引張応力 (111 MPa)
η : 長手継手の効率 (0.70)

ただし、tの値は炭素鋼、低合金鋼の場合はt=3[mm]以上、その他の金属の場合はt=1.5[mm]以上とする。

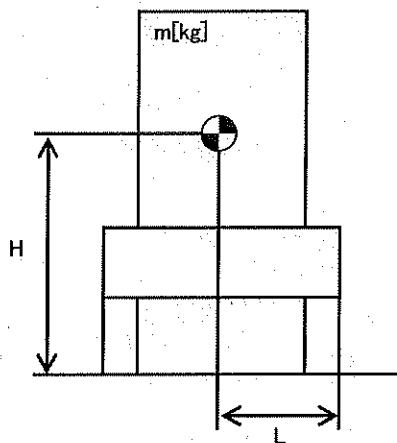
表-19 モバイル式処理装置構造強度結果

機器名称	評価部位	必要肉厚[mm]	実厚[mm]
モバイル式処理装置 吸着塔	板厚	6.35→6.4	10.0
		6.67→6.7	10.0

(2) 耐震性評価

a. モバイル式処理装置（吸着塔、トレーラー）の転倒評価

モバイル式処理装置、及びそれを搭載しているトレーラーについて、地震による転倒モーメントと自重による安定モーメントを算出し、それらを比較することで転倒評価を行った。評価の結果、地震による転倒モーメントは自重による安定モーメントより小さいことから、転倒しないことを確認した（表-2.0）。



m : 機器質量 ([] kg)

g : 重力加速度 (9.80665 m/s^2)

H : 据付面からの重心までの距離
([] m)

L : 転倒支点から機器重心までの距離
([] m)

C_H : 水平方向設計震度 (0.36)

$$\text{地震による転倒モーメント} : M_1 [\text{N} \cdot \text{m}] = m \times g \times C_H \times H = 250,323 \text{ N} \cdot \text{m} \rightarrow 251 \text{ kN} \cdot \text{m}$$

$$\text{自重による安定モーメント} : M_2 [\text{N} \cdot \text{m}] = m \times g \times L = 624,953 \text{ N} \cdot \text{m} \rightarrow 624 \text{ kN} \cdot \text{m}$$

表-2.0 モバイル処理装置耐震評価結果

機器名称	評価部位	評価項目	水平震度	算出値	許容値	単位
モバイル式処理装置 (吸着塔、トレーラー)	本体	転倒	0.36	251	624	$\text{kN} \cdot \text{m}$

1.2.13. モバイル式処理装置（配管等）（使用済燃料プール設備（実施計画Ⅱ 2.3）
および放水路浄化設備（実施計画Ⅱ 2.40））

(1) 構造強度評価

a. 配管（鋼製）

設計・建設規格におけるクラス3機器の要求を満足するものではないが、漏えい試験等を行い、有意な変形や漏えい、運転状態に異常がないことにより、必要な構造強度を有していることを確認する。

また、配管の主要仕様から設計・建設規格に基づき板厚評価を実施した。評価に用いた数値を表-21-1に示す。評価の結果、最高使用圧力に耐えられることを確認した（表-21-2）。

$$t = \frac{P D_o}{2 S \eta + 0.8 P}$$

t : 管の計算上必要な厚さ
 D_o : 管の外径
 P : 最高使用圧力 [MPa]
 S : 最高使用温度における
 材料の許容引張応力 [MPa]
 η : 長手継手の効率

表-21-1 モバイル式処理装置の配管構造強度評価の計算根拠

評価機器	口径	Sch.	材質	P [MPa]	温度 [°C]	D _o [mm]	S [MPa]	η	t [mm]
配管①	50A	40	STPG370	0.98	40	60.5	93	1.00	0.317 → 0.32
配管②	50A	80	STPG370	0.98	40	60.5	93	1.00	0.317 → 0.32
配管③	80A	80	STPG370	0.98	40	89.1	93	1.00	0.468 → 0.47
配管④	50A	40	SUS316L	0.98	40	60.5	111	1.00	0.266 → 0.27

表-21-2 配管構造強度評価結果

評価機器	口径	Sch.	材質	最高使用圧力 (MPa)	最高使用温度 (°C)	必要肉厚 (mm)	肉厚 (mm)
配管①	50A	40	STPG370	0.98	40	0.32	3.9
配管②	50A	80	STPG370	0.98	40	0.32	5.5
配管③	80A	80	STPG370	0.98	40	0.47	7.6
配管④	50A	40	SUS316L	0.98	40	0.27	3.9

b. 配管（ポリエチレン管）

設計・建設規格上のクラス3機器に関する規格にはない材料であるが、系統の温度、圧力を考慮して仕様を選定している。また、ポリエチレン管は、一般に耐食性、電気特性（耐電気腐食）、耐薬品性を有しているとともに以下により信頼性を確保している。

- ・日本水道協会規格等に適合したポリエチレン管を採用する。
- ・継手は可能な限り融着構造とする。
- ・敷設時に漏えい試験等を行い、運転状態に異常がないことを確認する。

以上のことから、ポリエチレン管は、必要な構造強度を有するものと評価した。

c. 配管（耐圧ホース）

設計・建設規格上のクラス3機器に関する規格にはない材料であるが、系統の温度・圧力を考慮して仕様を選定すると共に、以下により信頼性を確保する。

- ・チガヤによる耐圧ホースの貫通を防止するため、チガヤが生息する箇所においては鉄板敷き等の対策を施す。
- ・通水等による漏えい確認を行う。

1.2.14. 第二セシウム吸着装置 同時吸着塔

(1) 構造強度評価

同時吸着塔の円筒形容器については、設計・建設規格に準拠し、板厚評価を実施した（表-22-1、表-22-2）。評価の結果、内圧または外圧に耐えられることを確認した（表-22-3）。

<内面に圧力を受ける円筒形の胴の場合>

$$t = \frac{PD_i}{2S\eta - 1.2P}$$

t : 胴の計算上必要な厚さ
D_i : 胴の内径
P : 最高使用圧力
S : 最高使用温度における材料の許容引張応力
 η : 長手継手の効率

ただし、tの値は炭素鋼、低合金鋼の場合はt=3[mm]以上、その他の金属の場合はt=1.5[mm]以上とする。

表-22-1 同時吸着塔 構造強度評価数値根拠(その1)

機器名称		D _i [mm]	P [MPa]	材料	温度 [°C]	S [MPa]	η	t [mm]
同時吸着塔	TYPE-A	[■]	1.37	SUS316L	66	108	0.60	9.53 → 9.6
	TYPE-B	[■]	1.37	ASME SA240 TYPE316L	66	115	0.70	8.08 → 8.1

<外面に圧力を受ける円筒形の洞の場合>

t : 洞の計算上必要な厚さ

D_o : 洞の外径

P : 最高使用圧力

B : 設計・建設規格 付録材料図表 Part7

図1から図20までにより求めた値

ただし、tの値は炭素鋼、低合金鋼の場合はt=3[mm]以上、他の金属の場合はt=1.5[mm]以上とする。

表-22-2 同時吸着塔 構造強度評価数値根拠(その2)

機器名称		D _o [mm]	P [MPa]	材料	温度 [°C]	B	t [mm]
同時吸着塔	TYPE-B	[■]	1.37	ASME SA312 TYPE316L	66	50.4	7.25 → 7.3

表-22-3 同時吸着塔 構造強度評価結果

機器名称	TYPE	評価部位	必要肉厚[mm]	実厚[mm]
同時吸着塔	TYPE-A	板厚	9.6	12
	TYPE-B	板厚(外筒洞)	8.1	12.7
	TYPE-B	板厚(内筒洞)	7.3	12.7

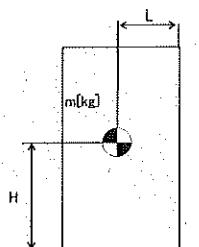
(2)耐震性評価

同時吸着塔(第二セシウム吸着装置)の耐震性評価は、機器質量及び据付面からの重心までの距離が大きいTYPE-Bにより評価する。

a. 転倒評価

地震による転倒モーメントと自重による安定モーメントを算出し、それらを比較することにより転倒評価を実施した。評価に用いた数値を表-23-1に示す。評価の

結果、地震による転倒モーメントは自重による安定モーメントより小さいことから、転倒しないことを確認した（表－23－3）。



- m : 機器質量
- g : 重力加速度 (9.80665 m/s²)
- H : 据付面からの重心までの距離
- L : 転倒支点から機器重心までの距離
- C_H : 水平方向設計震度

$$\text{地震による転倒モーメント} : M_1 [\text{N} \cdot \text{m}] = m \times g \times C_H \times H$$

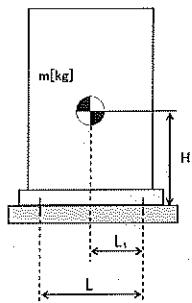
$$\text{自重による安定モーメント} : M_2 [\text{N} \cdot \text{m}] = m \times g \times L$$

表－23－1 同時吸着塔 転倒評価数値根拠

機器名称	m [kg]	H [m]	L [m]	C _H	M ₁ [N·m]	M ₂ [N·m]
同時吸着塔	[REDACTED]	[REDACTED]	[REDACTED]	0.36	169,035 → 170 kN·m	195,223 → 195 kN·m
				0.41	192,512 → 193 kN·m	

b. 基礎ボルトの強度評価

耐震設計技術規程の強度評価方法に準拠して評価を実施した。評価に用いた数値を表－23－2に示す。評価の結果、基礎ボルトの強度が確保されることを確認した（表－23－3）。



- m : 機器質量
 g : 重力加速度 (9.80665 m/s^2)
 H : 据付面からの重心までの距離
 L : 基礎ボルト間の水平方向距離
 L_1 : 重心と基礎ボルト間の水平方向距離
 n_f : 引張力の作用する基礎ボルトの評価本数
 n : 基礎ボルトの本数
 A_b : 基礎ボルトの軸断面積
 C_H : 水平方向設計震度
 C_V : 鉛直方向設計震度 (0)

基礎ボルトに作用する引張力 :

$$\text{基礎ボルトの引張応力} : \sigma_b = \frac{F_b}{n_f \times A_b}$$

$$\text{基礎ボルトのせん断応力} : \tau_b = \frac{m \times g \times C_H}{n \times A_b}$$

また、許容応力は、以下の式で設定した。

$$\text{基礎ボルトの許容せん断応力} : f_{sb} = 1.5 \frac{F}{1.5\sqrt{3}}$$

$$\text{基礎ボルトの許容引張応力} : f_{ts} = \min(1.4f_{to} - 1.6\tau_b, f_{to})$$

ここで、 F は設計・建設規格 付録材料図表 Part 5 表 8 及び表 9 より、SS400 の設計温度 50°Cにおける S_y 値、 S_u 値を線形補間した値を用い、下記式にて設定した。

$$F = \min(S_y, 0.7S_u)$$

・ S_y : 表 8 より 40°C : 235 MPa, 75°C : 222 MPa

$$S_y = 222 + (235 - 222) \times (75-50)/(75-40) = 231 \text{ MPa}$$

・ S_u : 表 9 より 40°C : 400 MPa, 75°C : 381 MPa

$$S_u = 381 + (400 - 381) \times (75-50)/(75-40) = 394 \text{ MPa}$$

$$\text{従つて, } F = \min(S_y, 0.7S_u) = \min(231, 0.7 \times 394) = 231 \text{ MPa}$$

基礎ボルトの許容引張応力 ($C_{\text{II}}=0.55$) は以下の通りとなる。

$$f_{\text{t0}} = F/2 \times 1.5 = 173 \text{ MPa}$$

$$f_{\text{ts}} = \min(1.4 \times 173 - 1.6 \times 62, 173) = \min(143, 173) = 143 \text{ MPa}$$

基礎ボルトの許容せん断応力は以下の通りとなる。

$$f_{\text{sb}} = 1.5 \frac{F}{1.5\sqrt{3}} = 133 \text{ MPa}$$

表-2.3-2 同時吸着塔 基礎ボルト強度評価数値根拠

機器名称	m [kg]	H [mm]	L [mm]	L _t [mm]	n _r [本]	n [本]	A _b [mm ²]	C _{II}	F _b [N]	σ _b [MPa]	τ _b [MPa]
同時吸着塔	[REDACTED]	[REDACTED]	[REDACTED]	[REDACTED]	[REDACTED]	[REDACTED]	[REDACTED]	0.36	-14,411	<0	40.4 →41
								0.55	52,465	55.7 →56	61.8 →62

表-2.3-3 同時吸着塔 耐震評価結果

機器名称	評価部位	評価項目	水平震度	算出値	許容値	単位
同時吸着塔	本体	転倒	0.36	170	195	kN·m
			0.41	193		
		せん断	0.36	41	133	MPa
			0.55	62		
	基礎ボルト	引張	0.36	<0	—	MPa
			0.55	56		
					143	

1.2.15. 第二セシウム吸着装置 同時吸着塔 (配管 (鋼製))

(1) 構造強度評価

a. 配管 (鋼製)

設計・建設規格に基づき板厚評価を実施した。評価に用いた数値を表-2.4-1に示す。評価の結果、最高使用圧力に耐えられることを確認した (表-2.4-2)。

$$t = \frac{P D_o}{2 S \eta + 0.8 P}$$

t : 管の計算上必要な厚さ
 D_o : 管の外径
 P : 最高使用圧力 [MPa]
 S : 最高使用温度における
 材料の許容引張応力 [MPa]
 η : 長手継手の効率

表-24-1 同時吸着塔 配管構造強度評価計算根拠

評価機器	口径	Sch.	材質	P [MPa]	温度 [°C]	D _o [mm]	S [MPa]	η	t [mm]
配管①	50A	40	SUS316L	1.37	66	60.5	108	1.00	0.382 → 0.39
配管②	80A	40	SUS316L	1.37	66	89.1	108	1.00	0.562 → 0.57

表-24-2 同時吸着塔 配管構造強度評価結果

評価機器	口径	Sch.	材質	最高使用圧力 (MPa)	最高使用温度 (°C)	必要肉厚 (mm)	肉厚 (mm)
配管①	50A	40	SUS316L	1.37	66	0.39	3.9
配管②	80A	40	SUS316L	1.37	66	0.57	5.5

1.2.16. 第三セシウム吸着装置 ろ過フィルタ

(1) 構造強度評価

ろ過フィルタの円筒形容器については、設計・建設規格に準拠し、板厚評価を実施した（表-25-1および表-25-2）。評価の結果、内圧または外圧に耐えられることを確認した（表-25-3）。

<内面に圧力を受ける円筒形の胴の場合>

$$t_2 = \frac{P D_i}{2 S \eta - 1.2 P}$$

t : 脇の計算上必要な厚さ
 D_i : 脇の内径
 P : 最高使用圧力
 S : 最高使用温度における材料の許容引張応力
 η : 長手継手の効率

ただし、tの値は炭素鋼、低合金鋼の場合はt=3[mm]以上、他の金属の場合はt=1.5[mm]以上とする。

表-25-1 ろ過フィルタ 構造強度評価数値根拠（その1）

D _i [mm]	P [MPa]	材料	温度 [°C]	S [MPa]	η	t ₂ [mm]
■	1.37	SUS316L	66	108	0.60	9.54

<鏡板の計算上必要な厚さ>

$$t = \frac{P \cdot R \cdot W}{2S \cdot \eta - 0.2P}$$

t : 鏡板の計算上必要な厚さ (mm)

P : 最高使用圧力 (MPa)

R : 鏡板の中央部における内面の半径 (mm)

W : さら形鏡板の形状による係数 (-)

S : 許容引張応力 (MPa)

r : さら形鏡板のすみの丸みの内半径 (mm)

η : 繼手効率 (-)

ここで、Wは次の計算式により計算した値とする。

$$W = \frac{1}{4} \left(3 + \sqrt{\frac{R}{r}} \right)$$

表-25-2 ろ過フィルタ 構造強度評価数値根拠（その2）

R [mm]	r [mm]	W	P [MPa]	材料	温度 [°C]	S [MPa]	η	t ₂ [mm]
■	■	■	1.37	SUS316L	66	108	1.00	8.68

表-25-3 ろ過フィルタ 構造強度評価結果

機器名称	評価項目	必要肉厚 [mm]	実厚 [mm]
第三セシウム吸着装置 ろ過フィルタ	胴板の厚さ	9.54	12.00
	上部鏡板の厚さ	8.68	14.00
	下部鏡板の厚さ	8.68	14.00

(2) 耐震性評価

a. 洞板の強度評価

評価に用いた数値を表-26-1に示す。洞板の強度評価の結果、洞板に生じる発生応力が許容値を下回ることを確認した(表-26-4, 表-26-5)。

$$\sigma_0 = \text{Max}\{\sigma_{0t}, \sigma_{0c}\}$$

$$\sigma_{0t} = \frac{1}{2} \cdot \left\{ \sigma_\phi + \sigma_{xt} + \sqrt{(\sigma_\phi - \sigma_{xt})^2 + 4 \cdot \tau^2} \right\}$$

$$\sigma_{0c} = \frac{1}{2} \cdot \left\{ \sigma_\phi + \sigma_{xc} + \sqrt{(\sigma_\phi - \sigma_{xc})^2 + 4 \cdot \tau^2} \right\}$$

σ_{0t} : 一次一般膜応力(引張側)

σ_{0c} : 一次一般膜応力(圧縮側)

σ_ϕ : 洞の周方向応力の和

σ_{xt} : 洞の軸方向応力の和(引張側)

σ_{xc} : 洞の軸方向応力の和(圧縮側)

τ : 地震により洞に生じるせん断応力

表-26-1 ろ過フィルタ 洞板強度評価数値根拠

σ_ϕ [MPa]	σ_{xt} [MPa]	σ_{xc} [MPa]	τ [MPa]
52	29	-24	1
52	31	-22	2

また、許容応力は、以下の式で設定した。

洞板一次一般膜応力の許容応力 : $\sigma = \text{Max} (\text{Min} (S_y, 0.6S_u), 1.2S)$

ここで、 σ は日本機械学会 設計・建設規格 JSME S NC1-2005 付属図表 Part5 表5、表8及び表9より、設計温度66°CにおけるS, S_y値及びS_u値を線形補間した値を用い、下記式にて設定した。

S_y : 表8より 40°C : 175 MPa, 75°C : 154 MPa

$$S_y = 175 - (175 - 154) / (75 - 40) \times (66 - 40) = 159 \text{ MPa}$$

S_u : 表9より 40°C : 480 MPa, 75°C : 452 MPa

$$S_u = 480 - (480 - 452) / (75 - 40) \times (66 - 40) = 459 \text{ MPa}$$

S : 表5より 40°C : 111 MPa, 75°C : 108 MPa

$$S = 111 - (111 - 108) / (75 - 40) \times (66 - 40) = 108 \text{ MPa}$$

従って、 $\sigma = \text{Max} (\text{Min} (S_y, 0.6S_u), 1.2S)$

$$= \text{Max} (\text{Min} (159, 275), 130) = 159 \text{ MPa}$$

$$\begin{aligned} \text{一次応力 (膜+曲げ) の許容応力: } \sigma &= \text{Max} (\text{Sy}, 1.2\text{S}) \\ &= \text{Max} (159, 130) = 159 \text{ MPa} \end{aligned}$$

b. スカートの強度評価

評価に用いた数値を表-26-2に示す。スカートの強度評価の結果、スカートに生じる発生応力が許容値を下回ることを確認した(表-26-4, 表-26-5)。

$$\sigma_s = \sqrt{(\sigma_{s1} + \sigma_{s2} + \sigma_{s3})^2 + 3 \cdot \tau_s^2}$$

σ_{s1} : スカートの運転時質量による軸方向応力
 σ_{s2} : スカートの曲げモーメントによる軸方向応力
 σ_{s3} : スカートの鉛直方向地震による軸方向応力
 τ_s : 地震によるスカートに生じるせん断応力

表-26-2 ろ過フィルタ・スカート強度評価数値根拠

σ_{s1} [MPa]	σ_{s2} [MPa]	σ_{s3} [MPa]	τ_s [MPa]
0.91	2.45	-	0.57
0.91	5.44	-	1.46

また、許容応力は、以下の式で設定した。

$$\text{スカート組合せ応力の許容応力 : } \sigma = F$$

ここで、Fは設計・建設規格 付録材料図表 Part 5 表 8 及び表 9 より、SUS304 の使用温度 50°Cにおける Sy 値、Su 値を線形補間した値および室温(40°C)における Sy 値を用い、下記式にて設定した。

$$F = \text{Min} (1.35\text{Sy}, 0.7\text{Su}, \text{Sy(RT)})$$

• Sy: 表 8 より 40°C: 205 MPa, 75°C: 183 MPa

$$\text{Sy} = 205 - (205 - 183) \times (50-40)/(75-40) = 199 \text{ MPa}$$

• Su: 表 9 より 40°C: 520 MPa, 75°C: 466 MPa

$$\text{Su} = 520 - (520 - 466) \times (50-40)/(75-40) = 505 \text{ MPa}$$

$$\text{従って, } F = \text{min} (1.35\text{Sy}, 0.7\text{Su}, \text{Sy(RT)}) = \text{min} (268, 353, 205) = 205 \text{ MPa}$$

スカートの許容引張応力は以下の通りとなる。

$$f_t = F/1.5 \times 1.5 = 205 \text{ MPa}$$

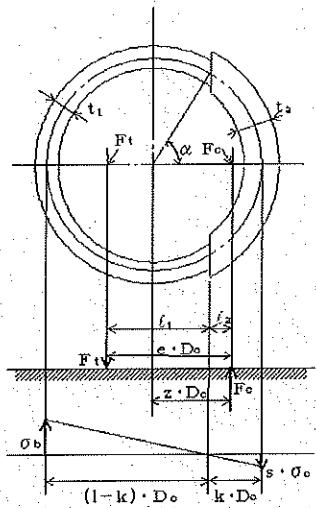
また、座屈評価を下記の式により行い、スカートに座屈が発生しないことを確認した(表-26-4, 表-26-5)。

σ_{s1} : スカートの運転時質量による軸方向応力
 σ_{s2} : スカートの曲げモーメントによる軸方向応力
 f_c : 軸圧縮荷重に対する許容座屈応力
 f_{10} : 曲げモーメントに対する許容座屈応力
 η : 座屈応力に対する安全率

$$\frac{\eta \times \sigma_{s1}}{f_c} + \frac{\eta \times \sigma_{s2}}{f_b} \leq 1$$

c. 取付ボルトの強度評価

評価に用いた数値を表-26-3に示す。評価の結果、取付ボルトの強度が確保されることを確認した(表-26-4, 表-26-5)。



取付部の荷重説明図

m_0 : 機器質量

g : 重力加速度 (9.80665 m/s^2)

l : 脈のスカート接合点から重心までの距離

l_s : スカートの長さ

n : 取付ボルトの本数

A_b : 取付ボルトの軸断面積

z : 取付ボルト計算における係数

e : 取付ボルト計算における係数

C_t : 取付ボルト計算における係数

C_H : 水平方向設計震度

C_V : 鉛直方向設計震度

取付ボルトに作用する引張力 :

$$F_t = \frac{1}{e \times Dc} (m_0 \times g \times C_H \times (l_s + l) - m_0 \times g \times (1 - C_V) \times z \times Dc)$$

$$\text{取付ボルトの引張応力} : \sigma_b = \frac{2 \times \pi \times F_t}{n \times A_b \times C_t}$$

$$\text{取付ボルトのせん断応力} : \tau_b = \frac{m_0 \times g \times C_H}{n \times A_b}$$

また、許容応力は、以下の式で設定した。

$$\text{取付ボルトの許容せん断応力} : f_{sb} = 1.5 \frac{F}{1.5\sqrt{3}}$$

$$\text{取付ボルトの許容引張応力} : f_{ts} = \min(1.4f_{to} - 1.6\tau_b, f_{to})$$

ここで、 F は設計・建設規格 付録材料図表 Part 5 表 8 及び表 9 より、SUS316L の

設計温度 50°Cにおける Sy 値, Su 値を線形補間した値および室温 (40°C) における Sy 値を用い, 下記式にて設定した。

$$F = \min (1.35Sy, 0.7Su, Sy(RT))$$

• Sy : 表 8 より 40°C : 175 MPa, 75°C : 154 MPa

$$Sy = 175 - (175 - 154) \times (50-40)/(75-40) = 169 \text{ MPa}$$

• Su : 表 9 より 40°C : 480 MPa, 75°C : 452 MPa

$$Su = 480 - (480 - 452) \times (50-40)/(75-40) = 472 \text{ MPa}$$

$$\text{従って, } F = \min (1.35Sy, 0.7Su, Sy(RT)) = \min (228, 330, 175) = 175 \text{ MPa}$$

取付ボルトの許容引張応力は以下の通りとなる。

$$f_{to} = F/2 \times 1.5 = 131 \text{ MPa}$$

$$f_{ts} = \min(1.4 \times 131 - 1.6 \times 4, 131) = \min(177, 131) = 131 \text{ MPa}$$

取付ボルトの許容せん断応力は以下の通りとなる。

$$f_{sb} = 1.5 \frac{F}{1.5\sqrt{3}} = 101 \text{ MPa}$$

表-26-3 ろ過フィルタ 取付ボルト強度評価数値根拠

m [kg]	l [mm]	l_s [mm]	n [本]	A_b [mm ²]	z	e	C_t	C_H	F_t [N]	σ_b [MPa]	τ_b [MPa]
■■■	■■■	■■■	■■	■■■	■■■	■■■	■■■	0.36	7148	7	5
								0.80	39574	35	11

表-26-4 ろ過フィルタ 耐震評価結果

部材	材料	水平震度	応力	算出応力	許容応力
胴板	SUS316L	0.36	一次一般膜	$\sigma_a = 52$	$S_a = 159$
			膜+曲げ	$\sigma_a = 52$	$S_a = 159$
スカート	SUS304	0.36	組合せ	$\sigma_s = 4$	$F_t = 205$
			圧縮と曲げの組合せ (座屈の評価)	$(\eta \cdot \sigma_{s1}/f_c + \eta \cdot \sigma_{s2}/f_b) \leq 1$ 0.02	
取付ボルト	SUS316L	0.36	引張	$\sigma_b = 7$	$F_{ts} = 131$
			せん断	$\tau_b = 5$	$F_{sb} = 101$

表-26-5 ろ過フィルタ 耐震評価結果

部材	材料	水平震度	応力	算出応力	許容応力
胴板	SUS316L	0.80	一次一般膜	$\sigma_0 = 52$	$S_a = 159$
			膜+曲げ	$\sigma_0 = 52$	$S_a = 159$
スカート	SUS304	0.80	組合せ	$\sigma_s = 7$	$F_t = 205$
			圧縮と曲げの組合せ (座屈の評価)	$(\eta \cdot \sigma_{s1}/f_c + \eta \cdot \sigma_{s2}/f_b) \leq 1$ 0.04	
取付ボルト	SUS316L	0.80	引張	$\sigma_b = 35$	$F_{ts} = 131$
			せん断	$\tau_b = 11$	$F_{sb} = 101$

1.2.17. 第三セシウム吸着装置 吸着塔

(1) 構造強度評価

吸着塔の円筒形容器については、設計・建設規格に準拠し、板厚評価を実施した（表-27-1および表-27-2）。評価の結果、内圧または外圧に耐えられることを確認した（表-27-3）。

<内面に圧力を受ける円筒形の胴の場合>

 t : 胴の計算上必要な厚さ D_i : 胴の内径

P : 最高使用圧力

S : 最高使用温度における材料の許容引張応力

 η : 長手継手の効率

ただし、 t の値は炭素鋼、低合金鋼の場合は $t = 3[\text{mm}]$ 以上、その他の金属の場合は $t = 1.5[\text{mm}]$ 以上とする。

表-27-1 吸着塔 構造強度評価数値根拠（その1）

D_i [mm]	P [MPa]	材料	温度 [°C]	S [MPa]	η	t_2 [mm]
[REDACTED]	1.37	SUS316L	66	108	0.60	9.54

<鏡板の計算上必要な厚さ>

$$t = \frac{P \cdot R \cdot W}{2S \cdot \eta - 0.2P}$$

t : 鏡板の計算上必要な厚さ (mm)

P : 最高使用圧力 (MPa)

R : 鏡板の中央部における内面の半径 (mm)

W : さら形鏡板の形状による係数 (-)

S : 許容引張応力 (MPa)

r : さら形鏡板のすみの丸みの内半径 (mm)

η : 継手効率 (-)

ここで、Wは次の計算式により計算した値とする。

$$W = \frac{1}{4} \left(3 + \sqrt{\frac{R}{r}} \right)$$

表-27-2 吸着塔 構造強度評価数値根拠 (その2)

R [mm]	r [mm]	W	P [MPa]	材料	温度 [°C]	S [MPa]	η	t2 [mm]
[REDACTED]	[REDACTED]	[REDACTED]	1.37	SUS316L	66	108	1.00	8.68

表-27-3 吸着塔 構造強度評価結果

機器名称	評価項目	必要肉厚 [mm]	実厚 [mm]
第三セシウム吸着装置 吸着塔	胴板の厚さ	9.54	12.00
	上部鏡板の厚さ	8.68	14.00
	下部鏡板の厚さ	8.68	14.00

(2) 耐震性評価

a. 胴板の強度評価

評価に用いた数値を表-28-1に示す。胴板の強度評価の結果、胴板に生じる発生応力が許容値を下回ることを確認した(表-28-4, 表-28-5)。

$$\sigma_0 = \text{Max}\{\sigma_{0t}, \sigma_{0c}\}$$

$$\sigma_{0t} = \frac{1}{2} \cdot \left\{ \sigma_\phi + \sigma_{xt} + \sqrt{(\sigma_\phi - \sigma_{xt})^2 + 4 \cdot \tau^2} \right\}$$

$$\sigma_{0c} = \frac{1}{2} \cdot \left\{ \sigma_\phi + \sigma_{xc} + \sqrt{(\sigma_\phi - \sigma_{xc})^2 + 4 \cdot \tau^2} \right\}$$

σ_{0t} : 一次一般膜応力 (引張側)

σ_{0c} : 一次一般膜応力 (圧縮側)

σ_ϕ : 脊の周方向応力の和

σ_{xt} : 脊の軸方向応力の和 (引張側)

σ_{xc} : 脊の軸方向応力の和 (圧縮側)

τ : 地震により脊に生じるせん断応力

表-28-1 吸着塔 脊板強度評価数値根拠

σ_ϕ [MPa]	σ_{xt} [MPa]	σ_{xc} [MPa]	τ [MPa]
52	28	-24	1
52	30	-23	2

また、許容応力は、以下の式で設定した。

脊板一次一般膜応力の許容応力 : $\sigma = \text{Max} (\text{Min} (S_y, 0.6S_u), 1.2S)$

ここで、 σ は日本機械学会 設計・建設規格 JSME S NC1-2005 付属図表 Part5 表5、表8及び表9より、設計温度 66°Cにおける S_y , S_u 値及び S_u 値を線形補間した値を用い、下記式にて設定した。

S_y : 表8より 40°C : 175 MPa, 75°C : 154 MPa

$$S_y = 175 - (175 - 154) / (75 - 40) \times (66 - 40) = 159 \text{ MPa}$$

S_u : 表9より 40°C : 480 MPa, 75°C : 452 MPa

$$S_u = 480 - (480 - 452) / (75 - 40) \times (66 - 40) = 459 \text{ MPa}$$

S : 表5より 40°C : 111 MPa, 75°C : 108 MPa

$$S = 111 - (111 - 108) / (75 - 40) \times (66 - 40) = 108 \text{ MPa}$$

従って、 $\sigma = \text{Max} (\text{Min} (S_y, 0.6S_u), 1.2S)$

$$= \text{Max} (\text{Min} (159, 0.6 \times 459), 1.2 \times 108) = 159 \text{ MPa}$$

一次応力 (膜+曲げ) の許容応力 : $\sigma = \text{Max} (S_y, 1.2S)$

$$= \text{Max} (159, 1.2 \times 108) = 159 \text{ MPa}$$

b. スカートの強度評価

評価に用いた数値を表-28-2に示す。スカートの強度評価の結果、スカートに生じる発生応力が許容値を下回ることを確認した(表-28-4, 表-28-5)。

$$\sigma_s = \sqrt{(\sigma_{s1} + \sigma_{s2} + \sigma_{s3})^2 + 3 \cdot \tau_s^2}$$

σ_{s1} : スカートの運転時質量による軸方向応力
 σ_{s2} : スカートの曲げモーメントによる軸方向応力
 σ_{s3} : スカートの鉛直方向地震による軸方向応力
 τ_s : 地震によるスカートに生じるせん断応力

表-28-2 吸着塔 スカート強度評価数値根拠

σ_{s1} [MPa]	σ_{s2} [MPa]	σ_{s3} [MPa]	τ_s [MPa]
0.79	2.10	—	0.57
0.79	4.67	—	1.26

また、許容応力は、以下の式で設定した。

$$\text{スカート組合せ応力の許容応力} : \sigma = F$$

ここで、Fは設計・建設規格 付録材料図表 Part 5 表 8 及び表 9 より、SUS304 の使用温度 50°Cにおける Sy 値、Su 値を線形補間した値および室温(40°C)における Sy 値を用い、下記式にて設定した。

$$F = \text{Min} (1.35Sy, 0.7Su, Sy(RT))$$

• Sy: 表 8 より 40°C: 205 MPa, 75°C: 183 MPa

$$Sy = 205 - (205 - 183) \times (50-40)/(75-40) = 199 \text{ MPa}$$

• Su: 表 9 より 40°C: 520 MPa, 75°C: 466 MPa

$$Su = 520 - (520 - 466) \times (50-40)/(75-40) = 505 \text{ MPa}$$

$$\text{従って, } F = \text{min} (1.35Sy, 0.7Su, Sy(RT)) = \text{min} (268, 353, 205) = 205 \text{ MPa}$$

スカートの許容引張応力は以下の通りとなる。

$$f_t = F/1.5 \times 1.5 = 205 \text{ MPa}$$

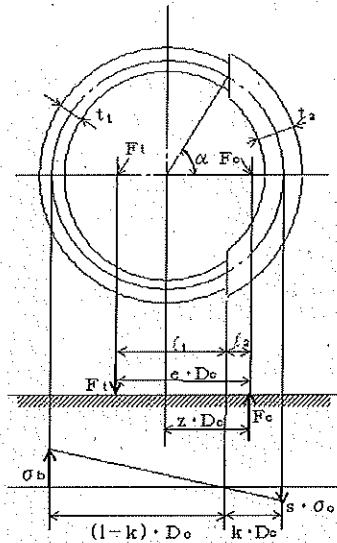
また、座屈評価を下記の式により行い、スカートに座屈が発生しないことを確認した(表-28-4, 表-28-5)。

σ_{s1} : スカートの運転時質量による軸方向応力
 σ_{s2} : スカートの曲げモーメントによる軸方向応力
 f_c : 軸圧縮荷重に対する許容座屈応力
 f_b : 曲げモーメントに対する許容座屈応力
 φ_{25} : 座屈応力に対する安全率

$$\frac{\eta \times \sigma_{s1}}{f_c} + \frac{\eta \times \sigma_{s2}}{f_b} \leq 1$$

c. 取付ボルトの強度評価

評価に用いた数値を表-28-3に示す。評価の結果、取付ボルトの強度が確保されることを確認した(表-28-4, 表-28-5)。



- m₀ : 機器質量
- g : 重力加速度 (9.80665 m/s²)
- l : 胴のスカート接合点から重心までの距離
- l_s : スカートの長さ
- n : 取付ボルトの本数
- A_b : 取付ボルトの軸断面積
- z : 取付ボルト計算における係数
- e : 取付ボルト計算における係数
- C_t : 取付ボルト計算における係数
- C_H : 水平方向設計震度
- C_V : 鉛直方向設計震度

取付部の荷重説明図

取付ボルトに作用する引張力 :

$$F_t = \frac{1}{e \times Dc} (m_0 \times g \times C_H \times (ls + l) - m_0 \times g \times (1 - C_V) \times z \times Dc)$$

$$\text{取付ボルトの引張応力} : \sigma_b = \frac{2 \times \pi \times F_t}{n \times A_b \times Cl}$$

$$\text{取付ボルトのせん断応力} : \tau_b = \frac{m_0 \times g \times C_H}{n \times A_b}$$

また、許容応力は、以下の式で設定した。

$$\text{取付ボルトの許容せん断応力} : f_{sb} = 1.5 \frac{F}{1.5\sqrt{3}}$$

$$\text{取付ボルトの許容引張応力} : f_{ts} = \min (1.4f_{to} - 1.6\tau_b, f_{to})$$

ここで、Fは設計・建設規格 付録材料図表 Part 5表8及び表9より、SUS316Lの設計温度50°CにおけるSy値、Su値を線形補間した値および室温(40°C)におけるSy値を用い、下記式にて設定した。

$$F = \min (1.35Sy, 0.7Su, Sy(RT))$$

・Sy:表8より 40°C:175 MPa, 75°C:154 MPa

$$Sy = 175 - (175 - 154) \times (50-40) / (75-40) = 169 \text{ MPa}$$

・Su:表9より 40°C:480 MPa, 75°C:452 MPa

$$Su = 480 - (480 - 452) \times (50-40) / (75-40) = 472 \text{ MPa}$$

$$\text{従って, } F = \min (1.35Sy, 0.7Su, Sy(RT)) = \min (228, 330, 175) = 175 \text{ MPa}$$

取付ボルトの許容引張応力は以下の通りとなる。

$$f_{to} = F/2 \times 1.5 = 131 \text{ MPa}$$

$$f_{ts} = \min (1.4 \times 131 - 1.6 \times 4, 131) = \min (177, 131) = 131 \text{ MPa}$$

取付ボルトの許容せん断応力は以下の通りとなる。

$$f_{sb} = 1.5 \frac{F}{1.5\sqrt{3}} = 101 \text{ MPa}$$

表-28-3 吸着塔 取付ボルト強度評価数値根拠

m [kg]	l [mm]	ls [mm]	n [本]	A _b [mm ²]	z	e	C _t	C _H	F _t [N]	σ _b [MPa]	τ _b [MPa]
[■]	[■]	[■]	[■]	[■]	[■]	[■]	[■]	0.36	8002	6	4
								0.80	44987	30	9

表-28-4 吸着塔 耐震評価結果

部材	材料	水平震度	応力	算出応力	許容応力
胴板	SUS316L	0.36	一次一般膜	$\sigma_0 = 52$	$S_a = 159$
			膜+曲げ	$\sigma_0 = 52$	$S_a = 159$
スカート	SUS304	0.36	組合せ	$\sigma_s = 4$	$F_t = 205$
			圧縮と曲げの組合せ (座屈の評価)	$(\eta \cdot \sigma_{s1}/f_c + \eta \cdot \sigma_{s2}/f_b) \leq 1$	0.02
取付ボルト	SUS316L	0.36	引張	$\sigma_b = 8$	$F_{ts} = 131$
			せん断	$\tau_b = 6$	$F_{sb} = 101$

表-28-5 吸着塔 耐震評価結果

部材	材料	水平震度	応力	算出応力	許容応力
胴板	SUS316L	0.80	一次一般膜	$\sigma_0 = 52$	$S_a = 159$
			膜+曲げ	$\sigma_0 = 52$	$S_a = 159$
スカート	SUS304	0.80	組合せ	$\sigma_s = 8$	$F_t = 205$
			圧縮と曲げの組合せ (座屈の評価)	$(\eta \cdot \sigma_{s1}/f_c + \eta \cdot \sigma_{s2}/f_b) \leq 1$	0.04
取付ボルト	SUS316L	0.80	引張	$\sigma_b = 39$	$F_{ts} = 131$
			せん断	$\tau_b = 12$	$F_{sb} = 101$

2. 使用済セシウム吸着塔保管施設及び廃スラッジ貯蔵施設
 2. 1. 基本方針
 2. 1. 1. 構造強度評価の基本方針
 - a. 震災以降緊急対応的に設置又は既に（平成 25 年 8 月 14 日より前に）設計に着手した機器等

使用済セシウム吸着塔保管施設及び廃スラッジ貯蔵施設を構成する機器は、震災以降緊急対応的に設置してきたもので、「発電用原子力設備に関する技術基準を定める省令」において、廃棄物処理設備に相当するクラス 3 機器に準ずるものと位置付けられる。クラス 3 機器の適用規格は、「JSME S NC-1 発電用原子力設備規格 設計・建設規格」（以下、「JSME 規格」という。）で規定される。

しかしながら震災以降緊急対応的にこれまで設置してきた機器等は、必ずしも JSME 規格に従って設計・製作・検査をされたものではなく、日本産業規格（JIS）等規格適合品または製品の試験データ等を踏まえ、福島第一原子力発電所構内の作業環境、機器等の設置環境や緊急時対応の時間的裕度を勘案した中で設計・製作・検査を行ってきてている。

廃スラッジ貯蔵施設を構成する機器は、高濃度の汚染水を内包するため、パウンダリ機能の健全性を確認する観点から、設計された肉厚が十分であることを確認している。また、溶接部については、耐圧・漏えい試験等を行い、有意な変形や漏えい等がないことを確認している。

なお、使用済セシウム吸着塔保管施設を構成するコンクリート製ボックスカルバートは遮へい物として吸着塔等の周囲に配置するものであり、JSME 規格で定める機器には該当しない。

- b. 今後（平成 25 年 8 月 14 日以降）設計する機器等

使用済セシウム吸着塔一時保管施設は必要に応じて増設することとしており、地下水等の流入により増加する汚染水の処理に伴う二次廃棄物への対応上、短期間での施設の設置が必要である。このため今後設計する機器等については、日本産業規格（JIS）等規格に適合した工業用品の採用、或いは JIS 等の技術的妥当性を有する規格での設計・製作・検査を行う。

2.1.2. 耐震性評価の基本方針

使用済セシウム吸着塔保管施設、廃スラッジ貯蔵施設を構成する機器は、「発電用原子炉施設に関する耐震設計審査指針」のBクラス相当の設備と位置づけられる。

使用済セシウム吸着塔保管施設、廃スラッジ貯蔵施設の耐震性に関する評価にあたっては、「JEAC4601 原子力発電所耐震設計技術規程」に準拠することを基本とするが、必要に応じて現実的な評価を行う。

また、配管に関しては、変位による破壊を防止するため、定ピッチスパン法による配管サポート間隔の設定や、可撓性のある材料を使用する。

なお、廃スラッジ一時保管施設等は、高濃度の放射性物質を貯蔵することから参考としてSクラス相当の評価を行う。

2.2. 評価結果

2.2.1. 使用済セシウム吸着塔仮保管施設

(1) 構造強度評価

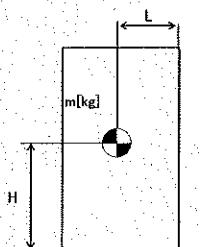
材料証明書がなく、設計・建設規格におけるクラス3機器の要求を満足するものではないが、漏えい試験等を行い、有意な変形や漏えい、運転状態に異常がないことを確認した。また、吸着塔の主要仕様から必要肉厚を評価し十分な肉厚を有していることを確認した。

以上のことから、吸着塔は必要な構造強度を有すると評価した。

(2) 耐震性評価

a. 転倒評価

地震による転倒モーメントと自重による安定モーメントを算出し、それらを比較することにより転倒評価を行った。評価に使用した数値を表-29-1に示す。評価の結果、地震による転倒モーメントは自重による安定モーメントより小さくなることから、転倒しないことを確認した(表-29-2)。



m : 機器質量

g : 重力加速度 (9.80665 m/s^2)

w : 機器重量 ($\text{m} \times \text{g}$)

H : 据付面からの重心までの距離

L : 転倒支点から機器重心までの距離

C_H : 水平方向設計震度

$$\text{地震による転倒モーメント} : M_1 [\text{N} \cdot \text{m}] = m \times g \times C_H \times H$$

$$\text{自重による安定モーメント} : M_2 [\text{N} \cdot \text{m}] = m \times g \times L$$

表-29-1 使用済セシウム吸着塔仮保管施設の転倒評価数値根拠

機器名称		m / w	H[m]	L[m]	C _H	M _L [kN·m]	M _Z [kN·m]
ボックス カルバート		[kN]				136 → 1.4×10^2	298 → 2.9×10^2
セシウム吸着装置 吸着塔		[kN]				81.1 → 8.2×10^1	124 → 1.2×10^2
第二セシウム 吸着装置吸着塔	吸着塔	[t]				180.3 → 1.9×10^2	421 → 4.2×10^2
モバイル式処理装置 (吸着塔 1 塔)	架台	[t]				300.1 → 3.1×10^2	
		[kg]				50.8 → 5.1×10	107.2 → 1.0×10^2
モバイル型ストロンチウム除去装置 (フィルタ 1 塔, 吸着塔 1 塔及び架台)		[kg]				87.3 → 8.8×10	196.9 → 1.9×10^2

b. 滑動評価

地震時の水平荷重によるすべり力と接地面の摩擦力を比較することにより、滑動評価を実施した。評価の結果、地震時の水平荷重によるすべり力は接地面の摩擦力より小さいことから、滑動しないことを確認した（表-29-2）。

$$\text{地震時の水平荷重によるすべり力} : F_L = C_H \times m \times g \rightarrow F_L / (m \times g) = C_H$$

$$\text{接地面の摩擦力} : F_\mu = \mu \times m \times g \rightarrow F_\mu / (m \times g) = \mu$$

m : 機器質量

g : 重力加速度

C_H : 水平方向設計震度 (0.30,
0.36, 0.52, 0.60)

μ : 摩擦係数 (コンクリート/鉄:
0.40, 鉄/鉄: 0.52)

表-29-2 使用済セシウム吸着塔仮保管施設耐震評価結果

機器名称	評価部位	評価項目	水平震度	算出値	許容値	単位
ボックス カルバート	本体	転倒	0.30	1.4×10^2	2.9×10^2	kN·m
		滑動	0.30	0.30	0.40	—
セシウム吸着装置 吸着塔	本体	転倒	0.36	8.2×10^1	1.2×10^2	kN·m
		滑動	0.36	0.36	0.52	—
第二セシウム 吸着装置吸着塔	本体	転倒	0.36	1.9×10^2	4.2×10^2	kN·m
			0.60	3.1×10^2		
		滑動	0.36	0.36	0.52	—
			0.52	0.52		
モバイル式処理裝 置 (吸着塔1塔)	本体	転倒	0.36	5.1×10^1	1.0×10^2	kN·m
		滑動	0.36	0.36	0.40	—
モバイル型ストロ ンチウム除去裝置 (フィルタ1塔, 吸 着塔1塔及び架台)	本体	転倒	0.36	8.8×10^1	1.9×10^2	kN·m
		滑動	0.36	0.36	0.40	—

2.2.2. 使用済セシウム吸着塔一時保管施設

(1) 構造強度評価

材料証明書がなく、設計・建設規格におけるクラス3機器の要求を満足するものではないが、漏えい試験等を行い、有意な変形や漏えい、運転状態に異常がないことを確認した。また、吸着塔の主要仕様から必要肉厚を評価し十分な肉厚を有していることを確認した。

以上のことから、吸着塔は必要な構造強度を有すると評価した。

なお高性能容器（タイプ1）および高性能容器（タイプ2）（いずれも補強体付き）に関する評価は「II 2.16 放射性液体廃棄物処理施設及び関連施設」に記す。

(2) 耐震性評価

a. 使用済セシウム吸着塔一時保管施設（第三施設）の連結ボルト強度評価について

ボックスカルバートは、連結ボルトで相互に連結して転倒し難い構造としている。連結ボルトのうち、最も負荷条件の厳しいものについて引抜力を評価した結果、ボルトの許容引張力（許容値）以下となることを確認した。なお、本施設はBクラス相当の設備と位置づけられるが、参考評価として、水平震度を0.60まで拡張して健全性が維持されることを確認した（表-30-1）。

b. 吊上げシャフトの耐震性評価

吊上げシャフトについては、HICの吊下げ、保管をすることはないものの、HICをボックスカルバート内に収納する際に通過させることから、耐震評価（Bクラス相当）を実施した。評価の結果、吊上げシャフト架台のアンカーボルトのうち、最も負荷条件が厳しいボルトについても許容値を下回ることを確認した（表-30-2）。

また、吊上げシャフト内の緩衝器カバーについても、地震による転倒モーメントと自重による安定モーメントを比較した結果、地震による転倒モーメントは、自重による安定モーメントより小さくなることから転倒しないことを確認した。なお、参考評価として水平震度を0.6まで拡張した場合においても問題ないことを確認した（表-30-3）。

c. クレーンの耐震評価

第三施設クレーンに対し、地震による転倒モーメントと自重による安定モーメントを算出し、それらを比較することにより転倒評価を行った。評価の結果、地震による転倒モーメントは、自重による安定モーメントより小さくなることから、転倒しないことを確認した。なお、参考評価として、耐震Sクラス相当の水平震度（0.6）に対して健全性が確認されることを確認した（表-30-4）。

表-30-1 連結ボルトの強度評価 (1/3)

名称	荷重V (kN/個)	水平 震度	水平慣性力 H(kN)	重心 鉛直 距離 h1(m)	転倒モーメン トM(kN・m)	重心 水平 距離 h2(m)	抵抗モーメン トMr(kN・m)
ボックス カルバート 1基	下段ボックス		60.37		109.03		148.57
	上段ボックス		54.72		328.32		132.54
	蓋+転落防止架台	0.36	17.25		138.13		57.03
	高性能容器 3段積		72.38		269.04		241.24
	計		204.72		844.52		579.38

表-30-1 連結ボルトの強度評価 (2/3)

名称	荷重V (kN/個)	水平 震度	水平慣性力 H(kN)	重心 鉛直 距離 h1(m)	転倒モーメン トM(kN・m)	重心 水平 距離 h2(m)	抵抗モーメン トMr(kN・m)
ボックス カルバート 1基	下段ボックス		100.62		181.72		148.57
	上段ボックス		91.20		547.20		132.54
	蓋+転落防止架台	0.60	28.74		230.13		57.03
	高性能容器 3段積		120.63		448.39		241.24
	計		341.19		1407.44		579.38

不足モーメント $M_s = M - M_r$

転倒に対する最大引抜力 $P_1 = M_s/Z$ (Z : 連結ボルトの断面係数 24.161m³・本)

通路側ボックスの滑動抵抗力 $H_r = \mu V$ (μ : コンクリート／コンクリートの摩擦係数)

不足活動抵抗力 $H_s = H - H_r$

滑動に対する最大引抜力 $P_2 = H_s/n$ (n : 連結ボルトの本数 8 本)

転倒と滑動による最大引抜力(算出値) $P = P_1 + P_2$

表-30-1 連結ボルトの強度評価 (3/3)

名称	評価項目	水平震度	算出値	許容値	単位
ボックスカルバート 連結ボルト	引抜力	0.36	11	184	kN
		0.60	49		

許容値=使用鋼材の許容荷重×鋼材断面積 (許容荷重: 235N/mm², 断面積 787mm²)

表-30-2 吊上げシャフト架台アンカーボルトの評価結果

名称	評価項目	水平震度	算出値	許容値	単位
吊上げシャフト架台 アンカーボルト	引抜力	0.36	3,182	31,790	N
		0.60	9,888		

【算出値】アンカーボルトの引抜力 $R_b = \{F_h \cdot H_g - (g \cdot W - F_v) \cdot L_g\} / \{L \cdot N_t\}$

質量 : $W = \square$ kg

機器転倒を考えた場合の引張りを受ける片側のアンカーボルト総本数 : $N_t = 4$ 本

据え付け面より機器重心までの高さ : $H_g = \square$ cm

検討する方向から見たボルトスパン : $L = \square$ cm

検討する方向から見たボルト中心から機器重心までの距離 : $L_g = 140$ cm

重力加速度 $g = 9.80665$ m/s²

設計用水平震度 : K_h

設計用垂直震度 : $K_v = K_h / 2$

設計用水平地震力 : $F_h = g \times K_h \times W$

設計用鉛直地震力 : $F_v = g \times K_v \times W$

【許容値】接着系アンカー1 本当たりの許容引張耐力 $(Ta)_a = \min[(Ta1)_a, (Ta2)_a, (Ta3)_a]$

$(Ta1)_a$: アンカーフレの降伏により決まる場合のアンカー1 本当たりの許容引張耐力

$(Ta2)_a$: 定着したコンクリート躯体のコーン状破壊により決まる場合のアンカー1 本当たりの許容引張耐力

$(Ta3)_a$: 接着系アンカーの付着力により決まる場合のアンカー1 本当たりの許容引張耐力

$Ta1$: 鋼材の耐力(降伏)により決まる場合のアンカー1 本当たりの引張耐力 (N)

$Ta2$: 定着したコンクリート躯体のコーン状破壊により決まる場合のアンカー1 本当たりの引張耐力 (N)

$Ta3$: 接着系アンカーの付着力により決まる場合のアンカー1 本当たりの引張耐力 (N)

$$(Ta1)_a = \phi 1 \cdot (Ta1)$$

$$(Ta2)_a = \phi 2 \cdot (Ta2)$$

$$(Ta3)_a = \phi 3 \cdot (Ta3)$$

$$Ta1 = \sigma_y \cdot sae \quad (N)$$

$$Ta2 = 0.23\sqrt{(\sigma_B) \cdot Ac} \quad (N)$$

$$Ta3 = \tau_a \cdot \pi \cdot da \cdot le \quad (N)$$

$$Ac = \pi \cdot le \cdot (le + da) \quad (\text{mm}^2)$$

$$\tau_a = 10 \cdot \sqrt{(\sigma_B / 21)} \quad (N)$$

記号 :

sae : 鋼材(アンカーフレ)の有効断面積 [] (mm²)

(又は、公称断面積)

σ_y : アンカーフレの規格降伏点強度 235 (N/mm²)

(又は、0.2%耐力)

σ_b : 既存コンクリートの設計基準強度 40 (N/mm²)

τ_a : 接着系アンカーフの付着強度 13.9 (N/mm²)

da : アンカーフレの径 [] (mm)

le : 有効埋込み長さ [] (mm)

Ac : コンクリートのコーン状破壊面の有効水平投影面積 [] (mm²)

ϕ_n 低減係数 :

荷重種別	$\phi 1$	$\phi 2$	$\phi 3$
------	----------	----------	----------

長期荷重用	2/3	0.4	0.4
-------	-----	-----	-----

短期荷重用	1.0	0.6	0.6
-------	-----	-----	-----

表-30-3 吊上げシャフト内緩衝器カバーの評価結果

名称	評価項目	水平震度	算出値	許容値	単位
吊上げシャフト内 緩衝器カバー	転倒	0.36	36	71	kN・m
		0.60	60		

【算出値】回転モーメント : $M_1 = m \cdot L$ (重心高さ) * Kh

【許容値】抵抗モーメント : $M_r = 1/2 \cdot L$ (奥行) * m * g

m : [] kg

L(重心高さ) : [] m

L(奥行) : [] m

g : 9.80665m/s²

Kh : 設計用水平震度

表-30-4 第三施設クレーンの評価結果

名称	評価項目	水平震度	算出値	許容値	単位
第三施設クレーン	転倒	0.36	7.05×10^5	1.85×10^6	$\text{kg} \cdot \text{m}$
		0.60	1.17×10^6		

【算出値】回転モーメント : $M_1 = \sum m * L_1 * K_h$ 【許容値】抵抗モーメント : $M_r = \sum m * L_2$

m : 第三施設クレーン各部位の重量 (kg)

L1 : 据付面からの重心までの距離 (m)

L2 : 転倒支点から機器重心までの距離 (m)

Kh : 設計用水平震度

クレーン各部位

・ トロリ自重 (m, L1) = ([])

・ ガーダー自重+歩道自重+横行給電自重 (m, L1) = ([])

・ 上部タラップ自重 (m, L1) = ([])

・ 中間デッキ自重 (m, L1) = ([])

・ 剛脚自重 (m, L1) = ([])

・ 下部タラップ自重 (m, L1) = ([])

・ ケーブル巻取器自重 (m, L1) = ([])

・ トラニオン自重 (m, L1) = ([])

・ 摆脚自重 (m, L1) = ([])

・ 摆脚自重+上部トラニオン自重+下部トラニオン自重+揺脚側ホイルボックス自重 (m, L2) = ([])

・ ガーダー自重+歩道自重+横行給電自重 (m, L2) = ([])

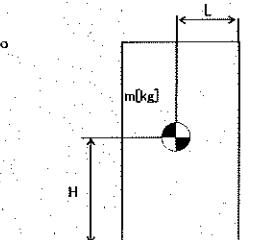
・ トロリ自重 (m, L2) = ([])

d. 転倒評価

地震による転倒モーメントと自重による安定モーメントを算出し、それらを比較することにより転倒評価を行った。なお、セシウム吸着装置吸着塔はそれを格納する各々の蓋付ボックスカルバートと吸着塔の評価、第二セシウム吸着装置吸着塔、第三セシウム吸着装置吸着塔、多核種除去設備処理カラム、高性能多核種除去設備吸着塔、RO濃縮水処理設備吸着塔及びサブドレン他浄化装置吸着塔はそれを格納する各々の架台と合わせた評価を実施した。多核種除去設備高性能容器（第三施設）はそれを格納するボックスカルバートと合わせて高性能容器 96 基とボックスカルバート 36 基での評価を実施した。また、モバイル式処理装置は吸着塔の評価、モバイル型ストロンチウム除去装置はフィルタ、吸着塔及び架台の評価、サブドレン他浄化装置、高性能多核種除去設備検証試験装置については、吸着塔及び架台の評価を実施した。

評価に用いた数値を表-30-5 に示す。評価の結果、地震による転倒モーメントは自重による安定モーメントより小さくなることから、転倒しないことを確認した（表-30-6）。

なお高性能容器（タイプ1）および高性能容器（タイプ2）（いずれも補強体付き）に関する評価は「II. 2.16 放射性液体廃棄物処理施設及び関連施設」に記す。



m : 機器質量

g : 重力加速度 (9.80665 m/s^2)

w : 機器重量 ($m \times g$)

H : 据付面からの重心までの距離

L : 転倒支点から機器重心までの距離

C_H : 水平方向設計震度

各記号の下付文字は、下記を意味する。

v : 吸着塔、高性能容器

b : ボックスカルバート、架台

$$\begin{aligned}\text{地震による転倒モーメント : } M_1 [\text{N} \cdot \text{m}] &= m \times g \times C_H \times H \\ &= g \times C_H \times (m_v \times H_v + m_b \times H_b)\end{aligned}$$

$$\begin{aligned}\text{自重による安定モーメント : } M_2 [\text{N} \cdot \text{m}] &= m \times g \times L \\ &= (m_v \times L_v + m_b \times L_b) \times g\end{aligned}$$

表-30-5 使用済セシウム吸着塔一時保管施設の耐震評価数値根拠 (1/5)

機器名称	数量	m / w	H [m]	L [m]	水平震度	M ₁ [kN・m]	M ₂ [kN・m]
セシウム吸着装置※1 (吸着塔 32 塔及び ボックスカルパート 16 基)	吸着塔	32	[kN]	[kN]	[kN]	0.36	7,864 → 7.9 × 10 ³ ※3
	ボックスカルパート	16	[kN]	[kN]	[kN]		18,120 → 1.8 × 10 ⁴ ※4
	ボックスカルパート蓋	16	[kN]	[kN]	[kN]	0.60	13,107 → 1.4 × 10 ⁴ ※3
	遮へい	2	[kN]	[kN]	[kN]		
<hr/>							
モバイル式処理装置 (吸着塔 1 塔)							
<hr/>							
モバイル型ストロンチウム除去装置 (フィルタ 1 塔, 吸着塔 1 塔及び架台)							
<hr/>							

※1：ボックスカルパート 2 列×8 行の評価である。

※2：ボックスカルパートへの荷重作用高さ

※3：吸着塔の水平荷重の半分がボックスカルパートに作用するとして評価

※4：ボックスカルパート及び遮へい(吸着塔を含まず)の評価

表-30-5 使用済セシウム吸着塔一時保管施設の耐震評価数値根拠(2/5)

機器名称	数量	m / w	H [m]	L [m]	水平 震度	M ₁ [kN·m]	M ₂ [kN·m]
サブレンジ他浄化装置 (吸着塔 2 塔及び架台)	1	[kg]			0.36	95.9 → 9.6 × 10	191.3 → 1.9 × 10 ²
高性能多核種除去設備検 証試験装置 (吸着塔 6 塔及び架台)	1	[kg]			0.60	159.8 → 1.6 × 10 ²	
吸着塔	96	[kN]			0.36	48.01 → 4.9 × 10	137.4 → 1.3 × 10 ²
ボックス カルバート	36	[kN]			0.60	80.01 → 8.1 × 10	
第三施設 (HTC96 基とボックスカルバート 36 基)					0.36	27,174 → 2.8 × 10 ⁴	74,407 → 7.4 × 10 ⁴
ボックス カルバート蓋 遮へい土砂	32 4	[kN] [kN]			0.60	45,290 → 4.6 × 10 ⁴	

表-30-5 使用済セシウム吸着塔一時保管施設の耐震評価数値根拠（3／5）

機器名称	数量	m / w	H [m]	L [m]	水平 震度	M ₁ [kN·m]	M ₂ [kN·m]
第二セシウム吸着装置 (吸着塔5塔×2列 及び架台)	吸着塔	10	[kg]	■■■	0.36	1,685 → 3,775 →	
	架台	2	[kg]	■■■	0.60	1.7×10 ³ 2,808 → 2.9×10 ³	3.7×10 ³
高性能多核種除去設備 (吸着塔(二相ステンレス製)5塔×2列 及び架台)	吸着塔	10	[kg]	■■■	0.36	1,940 → 2.0×10 ³	4,334 →
	架台	2	[kg]	■■■	0.60	3,234 → 3.3×10 ³	4.3×10 ³
高性能多核種除去設備 (吸着塔(ステンレス製) 5塔×2列及び架台)	吸着塔	10	[kg]	■■■	0.36	2,040 → 2.1×10 ³	4,334 →
	架台	2	[kg]	■■■	0.60	3,400 → 3.4×10 ³	4.3×10 ³
RO濃縮水処理設備 (吸着塔5塔×2列 及び架台)	吸着塔	10	[kg]	■■■	0.36	1,940 → 2.0×10 ³	4,334 →
	架台	2	[kg]	■■■	0.60	3,234 → 3.3×10 ³	4.3×10 ³
サブドレン他浄化装置吸着塔 (吸着塔5塔×2列 及び架台)	吸着塔	10	[kg]	■■■	0.36	533 → 6.0×10 ²	1,406 →
	架台	2	[kg]	■■■	0.60	889 → 9.0×10 ²	1.4×10 ³

表-30-5 使用済セシウム吸着塔一時保管施設の耐震評価数値根拠(4/5)

機器名称	数量	m / w [kN]	H [m]	L [m]	水平 震度	M ₁ [kN·m]	M ₂ [kN·m]
吸着塔	64	[kN]	[m]			16,718 → 1.7 × 10 ⁴ ※3	
ボックス カルバート	32	[kN]	[m]		0.36	62,105 → 6.2 × 10 ⁴ ※4	
ボックス カルバート蓋	32	[kN]	[m]		0.60	27,863 → 2.8 × 10 ⁴ ※3	
遮へい(1)	16	[kN]	[m]				
遮へい(2)	32	[kN]	[m]				
吸着塔	10	[kg]	[m]		0.36	1,936 → 2.0 × 10 ³	
架台	2	[kg]	[m]		0.60	3,228 → 3.3 × 10 ³	
吸着塔	18	[kg]	[m]		0.36	3,678 → 3.7 × 10 ³	
架台	3	[kg]	[m]		0.60	6,131 → 6.2 × 10 ³	

※1: ボックスカルバート4列×8行の評価である。※2: ボックスカルバートへの荷重作用高さ

※3: 吸着塔の水平荷重の半分がボックスカルバートに作用するとして評価

※4: ボックスカルバート及び遮へい(吸着塔を含まず)の評価

※5: 第二セシウム吸着装置吸着塔、第三セシウム吸着装置吸着塔、多核種除去設備吸着塔及びRO濃縮水処理設備吸着

塔のうち、機器重量、重心高さが評価上最も厳しい高性能多核種除去設備吸着塔(ステンレス製)にて評価を実施

表—30—5 使用済セシウム吸着塔一時保管施設の耐震評価数値根拠（5／5）

機器名称	数量	m / w	H [m]	L [m]	水平 震度	M ₁ [kN·m]	M ₂ [kN·m]
高性能多核種除去設備※1 (吸着塔 (ステンレス製) 6 塔×2列及び架台)	吸着塔	12	[kg]	[kg]	0.36	2,451 → 2.5×10 ³	6,626 → 6.6×10 ³
	架台	2	[kg]	[kg]	0.60	4,085 → 4.1×10 ³	
高性能多核種除去設備※1 (吸着塔 (ステンレス製) 3 塔×2列及び架台)	吸着塔	6	[kg]	[kg]	0.36	1,212 → 1.3×10 ³	3,320 → 3.3×10 ³
	架台	2	[kg]	[kg]	0.60	2,020 → 2.1×10 ³	
高性能多核種除去設備※1 (吸着塔 (ステンレス製) 3 塔×3列及び架台)	吸着塔	9	[kg]	[kg]	0.36	1,819 → 1.9×10 ³	7,610 → 7.6×10 ³
	架台	3	[kg]	[kg]	0.60	3,031 → 3.1×10 ³	
高性能多核種除去設備※1 (吸着塔 (ステンレス製) 2 塔×2列及び架台)	吸着塔	4	[kg]	[kg]	0.36	812 → 9.0×10 ²	1,737 → 1.7×10 ³
	架台	2	[kg]	[kg]	0.60	1,353 → 1.4×10 ³	

※1：第二セシウム吸着装置吸着塔、第三セシウム吸着装置吸着塔、多核種除去設備処理カラム、高性能多核種除去設備吸着塔及びRO濃縮水処理設備吸着塔のうち、機器重量、重心高さが評価上最も厳しい高性能多核種除去設備吸着塔（ステンレス製）にて評価を実施

e. 滑動評価

セシウム吸着装置吸着塔、モバイル式処理装置吸着塔、サブドレン他浄化装置吸着塔、高性能多核種除去設備検証試験装置吸着塔、モバイル型ストロンチウム除去装置フィルタ・吸着塔、多核種除去設備高性能容器（第三施設）については、ボックスカルバートとあわせ地震時の水平荷重によるすべり力と接地面の摩擦力を比較することにより、滑動評価を実施した。評価の結果、地震時の水平荷重によるすべり力は接地面の摩擦力より小さいことから、滑動しないことを確認した（表-3-1）。なお、水平震度を0.60まで拡張した評価では、地震時の水平荷重によるすべり力が設置面の摩擦力より大きくなり、滑動する結果となったことから、別途すべり量の評価を実施した。

$$\text{地震時の水平荷重によるすべり力} : F_L = C_H \times m \times g \rightarrow F_L / (m \times g) = C_H$$

$$\text{接地面の摩擦力} : F_\mu = \mu \times m \times g \rightarrow F_\mu / (m \times g) = \mu$$

m : 機器質量

g : 重力加速度

C_H : 水平方向設計震度 (0.36,

第二セシウム吸着装置吸着塔、第三セシウム吸着装置吸着塔、多核種除去設備処理カラム、高性能多核種除去設備吸着塔、RO濃縮水処理設備吸着塔及びサブドレン他浄化装置吸着塔については、それらを格納する架台が設置床に基礎ボルトで固定されていることから基礎ボルトに作用するせん断荷重と許容せん断荷重を比較することより滑動評価を実施した。基礎ボルトの許容せん断荷重は「日本建築学会：各種合成構造設計指針・同解説、鉄骨鉄筋コンクリート構造計算基準・同解説」に基づき次式を用いた。評価の結果、基礎ボルトの破断による滑動が生じないことを確認した（表-3-6）。

$$q = mg(C_H - \alpha) \div n$$

$$= g(m_v + m_b)(C_H - \alpha) \div n$$

$$q_a = 0.75 \cdot \phi_{S3} (0.5 \cdot s_{SC} \cdot a \cdot \sqrt{F_c \cdot E_c})$$

q : 基礎ボルト一本に作用するせん断荷重

q_a : 基礎ボルト一本当たりの許容せん断荷重

C_H : 水平方向設計震度 (0.36, 0.60)

m : 機器重量 (表-30-5 参照)

g : 重力加速度 (9.80665 m/s^2)

α : 機器と床版の摩擦係数 (0.4)

n : 機器あたりの基礎ボルト本数*

ϕ_{S3} : 短期荷重に対する低減係数 (0.6)

s_{SC} : 基礎ボルトの定着部の断面積**

F_c : コンクリート設計基準強度 (■ N/mm²)

E_c : コンクリートのヤング率 (■ N/mm²)

*基礎ボルトの本数、定着部の断面積は以下のとおり

高性能多核種除去設備吸着塔 (ステンレス製) (吸着塔 5 塔 × 2 列及び架台)	■ 本,	■ mm ²
高性能多核種除去設備吸着塔 (ステンレス製) (吸着塔 6 塔 × 3 列及び架台)	■ 本,	■ mm ²
高性能多核種除去設備吸着塔 (ステンレス製) (吸着塔 6 塔 × 2 列及び架台)	■ 本,	■ mm ²
高性能多核種除去設備吸着塔 (ステンレス製) (吸着塔 3 塔 × 2 列及び架台)	■ 本,	■ mm ²
高性能多核種除去設備吸着塔 (ステンレス製) (吸着塔 3 塔 × 3 列及び架台)	■ 本,	■ mm ²
高性能多核種除去設備吸着塔 (ステンレス製) (吸着塔 2 塔 × 2 列及び架台)	■ 本,	■ mm ²

なお高性能容器 (タイプ 1) および高性能容器 (タイプ 2) (いずれも補強体付き)に関する評価は「II 2.16 放射性液体廃棄物処理施設及び関連施設」に記す。

f. すべり量評価

すべり量は、吸着塔とボックスカルバートについて、地震応答加速度時刻歴をもとに設置床に対する累積変位量として算出した。評価の結果すべり量がボックスカルバート間の許容値を超えないことを確認した（表-3-1）。

表-3-0-6 使用済セシウム吸着塔一時保管施設耐震評価結果（1／3）

機器名称	評価項目	水平震度	算出値	許容値	単位
セシウム吸着装置※ (吸着塔32塔及びボックスカルバート16基)	転倒	0.36	7.9×10^3	1.8×10^4	kN·m
		0.60	1.4×10^4		
	滑動	0.36	0.36	0.40	—
		0.60	0.60		
	転倒	0.36	5.1×10^3	1.0×10^2	kN·m
		0.60	8.5×10^3		
	滑動	0.36	0.36	0.40	—
		0.60	0.60		
モバイル式処理装置 (吸着塔1塔)	転倒	0.36	8.8×10^3	1.9×10^2	kN·m
		0.60	1.5×10^2		
	滑動	0.36	0.36	0.40	—
		0.60	0.60		
	転倒	0.36	9.6×10^3	1.9×10^2	kN·m
		0.60	1.6×10^2		
	滑動	0.36	0.36	0.40	—
		0.60	0.60		

※ボックスカルバート2列×8行の評価である。

表-30-6 使用済セシウム吸着塔一時保管施設耐震評価結果 (2/3)

機器名称	評価項目	水平震度	算出値	許容値	単位
高性能多核種除去設備検証試験装置 (吸着塔 6 塔及び架台)	転倒	0.36	4.9×10^4	1.3×10^2	kN·m
		0.60	8.1×10^4		
	滑動	0.36	0.36	0.40	—
		0.60	0.60		
		0.36	2.8×10^4	7.4×10^4	kN·m
		0.60	4.6×10^4		
	転倒	0.36	0.36	0.40	—
		0.60	0.60		
第三施設 (HIC96 基とボックスカルバート 36 基)	転倒	0.36	1.7×10^3	3.7×10^3	kN·m
		0.60	2.9×10^3		
	滑動 (ボルトせん断)	0.36	<0	77	kN
		0.60	8		
		0.36	2.0×10^3	4.3×10^3	kN·m
		0.60	3.3×10^3		
	転倒	0.36	<0	77	kN
		0.60	10		
高性能多核種除去設備 (吸着塔 (二相ステンレス製) 5 塔×2 列 及び架台)	転倒	0.36	2.1×10^3	4.3×10^3	kN·m
		0.60	3.4×10^3		
	滑動 (ボルトせん断)	0.36	<0	77	kN
		0.60	10		
		0.36	2.0×10^3	4.3×10^3	kN·m
		0.60	3.3×10^3		
	転倒	0.36	<0	77	kN
		0.60	10		
RO 濃縮水処理設備 (吸着塔 5 塔×2 列 及び架台)	転倒	0.36	6.0×10^2	1.4×10^3	kN·m
		0.60	9.0×10^2		
	滑動 (ボルトせん断)	0.36	<0	77	kN
		0.60	3		
		0.36	1.7×10^4	6.2×10^4	kN·m
		0.60	2.8×10^4		
	転倒	0.36	0.36	0.40	—
		0.60	0.60		
セシウム吸着装置※ (吸着塔 64 塔及び ボックスカルバート 32 基)	滑動	0.36	0.36	0.40	—
		0.60	0.60		

※ボックスカルバート 4 列×8 行の評価である。

表-30-6 使用済セシウム吸着塔一時保管施設耐震評価結果 (3/3)

機器名称	評価項目	水平震度	算出値	許容値	単位
高性能多核種除去設備※ (吸着塔 (ステンレス製) 6塔×3列及び架台)	転倒	0.36	3.7×10^3	1.5×10^4	kN·m
		0.60	6.2×10^3		
	滑動 (ボルトせん断)	0.36	<0	38	kN
		0.60	7		
高性能多核種除去設備※ (吸着塔 (ステンレス製) 6塔×2列及び架台)	転倒	0.36	2.5×10^3	6.6×10^3	kN·m
		0.60	4.1×10^3		
	滑動 (ボルトせん断)	0.36	<0	38	kN
		0.60	7		
高性能多核種除去設備※ (吸着塔 (ステンレス製) 3塔×2列及び架台)	転倒	0.36	1.3×10^3	3.3×10^3	kN·m
		0.60	2.1×10^3		
	滑動 (ボルトせん断)	0.36	<0	38	kN
		0.60	6		
高性能多核種除去設備※ (吸着塔 (ステンレス製) 3塔×3列及び架台)	転倒	0.36	1.9×10^3	7.6×10^3	kN·m
		0.60	3.1×10^3		
	滑動 (ボルトせん断)	0.36	<0	38	kN
		0.60	6		
高性能多核種除去設備※ (吸着塔 (ステンレス製) 2塔×2列及び架台)	転倒	0.36	9.0×10^2	1.7×10^3	kN·m
		0.60	1.4×10^3		
	滑動 (ボルトせん断)	0.36	<0	77	kN
		0.60	8		
第三セシウム吸着装置 (吸着塔 5塔×2列 及び架台)	転倒	0.36	2.0×10^3	4.3×10^3	kN·m
		0.60	3.3×10^3		
	滑動 (ボルトせん断)	0.36	<0	77	kN
		0.60	9		

※第二セシウム吸着装置吸着塔、第三セシウム吸着装置吸着塔、多核種除去設備処理カラム、高性能多核種除去設備吸着塔及びRO濃縮水処理設備吸着塔のうち、機器重量、重心高さが評価上最も厳しい高性能多核種除去設備吸着塔 (ステンレス製) にて評価を実施

表-31 使用済セシウム吸着塔一時保管施設すべり量評価結果

機器名称	評価項目	水平震度	算出値	許容値	単位
【セシウム吸着塔一時保管施設 (第一施設) (第四施設)】 ・セシウム吸着装置吸着塔 ・モバイル式処理装置吸着塔 ・モバイル型ストロンチウム 除去装置フィルタ及び吸着塔 ・サブドレン他浄化装置吸着塔 ・高性能多核種除去設備検証 試験装置吸着塔	すべり量	0.60	93.3	494	mm
ボックスカルバート	すべり量	0.60	57.5	400	mm
【セシウム吸着塔一時保管施設 (第三施設)】 ・セシウム吸着装置吸着塔 ・モバイル式処理装置吸着塔 ・モバイル型ストロンチウム 除去装置フィルタ及び吸着塔 ・サブドレン他浄化装置吸着塔 ・高性能多核種除去設備検証 試験装置吸着塔	すべり量	0.60	57.5	450	mm

※セシウム吸着塔一時保管施設(第一施設)(第四施設)のうち、ボックスカルバート間の許容値が評価上最も厳しいセシウム吸着塔一時保管施設(第四施設)にて評価を実施

g. 波及的影響について

耐震Sクラスの地震力が発生した場合に、第三施設に設置しているセシウム吸着装置吸着塔等とそれを格納しているボックスカルバートが転倒することにより、近接する高性能容器とそれを格納しているボックスカルバートに与える波及的影響を検討するため、鉛直方向の地震力を考慮した転倒評価を実施した。鉛直方向の設計震度は、水平方向の1/2の値とした。

評価の結果、セシウム吸着装置吸着塔等とそれを格納しているボックスカルバートは転倒せず、近接する高性能容器とそれを格納しているボックスカルバートに影響がないことを確認した(表-3-2)。

表-3.2 使用済セシウム吸着塔一時保管施設耐震評価結果（耐震Sクラス）

機器名称	数量	m / w	H [m]	L [m]	水平 震度	鉛直 震度	M ₁ [kN·m]	M ₂ [kN·m]
吸着塔	64	[kN]						
ボックス カルバート	32	[kN]						
セシウム吸着装置※1 (吸着塔 64 塔及び ボックスカルバート 32 基)								
ボックス カルバート蓋	32	[kN]						
遮へい(1)	16	[kN]						
遮へい(2)	32	[kN]						
							27,863 → 43,473 → 2.8×10 ⁴ ※3	4.3×10 ⁴ ※4

※1：ボックスカルバート 4列×8行の評価である。

※2：ボックスカルバートへの荷重作用高さ

※3：吸着塔の水平荷重の半分がボックスカルバートに作用するとして評価

※4：ボックスカルバート及び遮へい（吸着塔を含まず）の評価

h. 第三施設の耐震 S クラスの評価について

本施設を構成するボックスカルバートについて、耐震 S クラスにおいても健全性が維持されることを確認した。

① 連結ボルトの強度評価

ボックスカルバートは、連結ボルトで相互に連結して転倒し難い構造としている。連結ボルトのうち、最も負荷条件の厳しいものについて引抜力を評価した結果、ボルトの許容引張力（許容値）以下となることを確認した（表－3 3－1）。

② 転倒評価

4列×9行のボックスカルバート群及びその中に格納可能な HIC 9.6 基※に対して、地震による転倒モーメントと自重による安定モーメントを算出し、それらを比較することにより転倒評価を行った。評価の結果、地震による転倒モーメントは自重による安定モーメントより小さくなることから、転倒しないことを確認した（表－3 3－2）。

※遮へい土砂を充填するボックスカルバート 4箇所を除いた 32 箇所への格納量

③ 吊上げシャフトの耐震性評価

吊上げシャフトについては、HIC の吊下げ、保管をする事はないものの、HIC をボックスカルバート内に収納する際に通過させることから、参考までに耐震評価を実施した。評価の結果、吊上げシャフト架台・吊上げシャフト内緩衝機カバーのアンカーボルトについて許容値を下回ることを確認した（表－3 3－3）。なお、吊上げシャフト架台アンカーボルトについては、表－3 0－2 の水平震度(0.6)の算出時に保守的に鉛直震度を考慮しているので値は変わらない。

④ クレーンの耐震性評価

第三施設クレーンに対し、参考までに地震による転倒モーメントと自重による安定モーメントを算出し、それらを比較することにより転倒評価を行った。評価の結果、地震による転倒モーメントは、自重による安定モーメントより小さくなることから、転倒しないことを確認した（表－3 3－4）。

表-3 3-1 連結ボルトの強度評価 (1/2)

名称	荷重V (kN/個)	水平震度	鉛直震度	水平慣性力 H(kN)	重心鉛直距離 h1(m)	転倒モーメント M(kN・m)	重心水平距離 h2(m)	抵抗モーメント Mr(kN・m)
下段ボックス				100.62		181.72		104.00
上段ボックス				91.20		547.20		92.78
カルバート	0.60	0.30		28.74		230.13		39.92
蓋+転落防止架台				120.63		448.39		168.87
高性能容器 3段積								
計				341.19		1407.44		405.57

不足モーメント $M_s = M - M_r$ 転倒に対する最大引抜力 $P_1 = M_s/Z$ (Z : 連結ボルトの断面係数 24.161m・本)通路側ボックスの滑動抵抗力 $H_r = \mu V$ (μ : コンクリート/コンクリートの摩擦係数)不足活動抵抗力 $H_s = H - H_r$ 滑動による最大引抜力 $P_2 = H_s/n$ (n : 連結ボルトの本数 8 本)転倒と滑動による最大引抜力 (算出値) $P = P_1 + P_2$

表-3 3-1 連結ボルトの強度評価 (2/2)

名称	評価項目	水平震度	水平震度	算出値	許容値	単位
ボックスカルバート 連結ボルト	引抜力	0.60	0.30	56	184	kN

連結ボルトの材質: SS400, 連結ボルトの径 $\phi 36$ 許容値=使用鋼材の許容荷重×鋼材断面積 (許容荷重: 235N/mm², 断面積 787mm²)

表-33-2 転倒評価

機器名稱	数量	m / w	H [m]	L [m]	水平 震度	鉛直 震度	M ₁ [kN·m]	M ₂ [kN·m]
第三施設 (HT96 基とボ ックスカルバー ト 36 基)	吸着塔	96	[kN]					
	ボックス	36	[kN]					
	カルバート							
	カルバート蓋							
	ボックス	32	[kN]					
	カルバート蓋							
	遮へい土砂	4	[kN]					

表-33-3 吊上げシャフトの耐震性評価

名称	評価項目	水平震度	鉛直震度	算出値	許容値	単位
吊上げシャフト架台 アンカーボルト	引抜力	0.60	0.30	9,888	31,790	N
吊上げシャフト内 緩衝機カバー アンカーボルト	引抜力	0.60	0.30	2,141	31,790	N

【算出値】

重力加速度 $g=9,80665 \text{ m/s}^2$ 設計用水平震度 : K_h 設計用垂直震度 : $K_v=K_h/2$ 設計用水平地震力 : $F_h=g \times K_h \times W$ 設計用鉛直地震力 : $F_v=g \times K_v \times W$ アンカーボルトの引抜力 : $R_b = \{F_h \cdot H_g - (g \cdot W - F_v) \cdot L_g\} / \{L \cdot N_t\}$

・吊上げシャフト架台アンカーボルト

質量 : $W= \text{kg}$ 機器転倒を考えた場合の引張りを受ける片側のアンカーボルト総本数 : $N_t=8$ 本据え付け面より機器重心までの高さ : $H_g= \text{cm}$ 検討する方向から見たボルトスパン : $L= \text{cm}$ 検討する方向から見たボルト中心から機器重心までの距離 : $L_g= \text{cm}$

・吊上げシャフト内緩衝機カバーアンカーボルト

質量 : $W= \text{kg}$ 機器転倒を考えた場合の引張りを受ける片側のアンカーボルト総本数 : $N_t=6$ 本据え付け面より機器重心までの高さ : $H_g= \text{cm}$ 検討する方向から見たボルトスパン : $L= \text{cm}$ 検討する方向から見たボルト中心から機器重心までの距離 : $L_g= \text{cm}$

【許容値】

b. 吊上げシャフトの耐震性評価と同様

表-3.3-4 クレーンの耐震性評価

名称	評価項目	水平震度	鉛直震度	算出値	許容値	単位
第三施設クレーン	転倒	0.60	0.30	1.17×10^6	1.29×10^6	kg·m

【算出値】回転モーメント : $M_1 = \sum m * L_1 * K_h$ 【許容値】抵抗モーメント : $M_r = \sum m * L_2 * (1 - K_v)$ K_h : 設計用鉛直震度

その他の入力値は c. クレーンの耐震評価と同様

2.2.3. 廃スラッジ一時保管施設

(1) 構造強度評価

スラッジ貯槽について、設計・建設規格に準拠し、板厚評価を実施した(表-3.4)。

$$t = \frac{DiH\rho}{0.204S\eta}$$

t : 脇の計算上必要な厚さ
 Di : 脇の内径 ([mm])
 H : 水頭 ([mm])
 ρ : 液体の比重 (1.2)
 S : 最高使用温度 (50°C) における
 材料 (SS400) の許容引張応力 (100 MPa)
 η : 長手継手の効率 (0.7)

ただし、 t の値は炭素鋼、低合金鋼の場合は $t=3$ [mm]以上、他の金属の場合は $t=1.5$ [mm]以上とする。また、内径の区分に応じた必要厚さを考慮する。

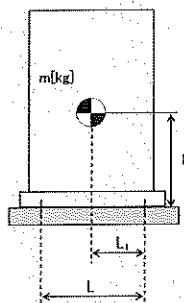
表-3.4 スラッジ貯槽板厚評価結果

機器名称	評価部位	必要肉厚 [mm]	実厚 [mm]
スラッジ貯槽	円筒型 (横置き)	タンク板厚	3.0 25.0

(2) 耐震性評価

a. 基礎ボルトの強度評価

耐震設計技術規程に準拠して評価を行った結果、基礎ボルトの強度が確保されることを確認した（表-35）。



m	機器質量
g	重力加速度 (9.80665 m/s^2)
H	据付面からの重心までの距離
L	基礎ボルト間の水平方向距離
L_1	重心と基礎ボルト間の水平方向距離
n_f	引張力の作用する基礎ボルトの評価本数
n	基礎ボルトの本数
A_b	基礎ボルトの軸断面積
C_H	水平方向設計震度
C_V	鉛直方向設計震度 (0)

$$\text{基礎ボルトに作用する引張力} : F_b = \frac{1}{L} (m \times g \times C_H \times H - m \times g \times (1 - C_V) \times L_1)$$

$$\text{基礎ボルトの引張応力} : \sigma_b = \frac{F_b}{n_f \times A_b}$$

$$\text{基礎ボルトのせん断応力} : \tau_b = \frac{m \times g \times C_H}{n \times A_b}$$

表-35 スラッジ貯槽の基礎ボルトの強度評価結果

機器名称	評価部位	評価項目	水平震度	算出値	許容値	単位
スラッジ貯槽	基礎ボルト	引張	0.36	11	439	MPa
			0.94	131		
	せん断		0.36	42	337	MPa
			0.94	122		

2.2.4. 第二セシウム吸着装置 同時吸着塔（使用済セシウム吸着塔一時保管施設）

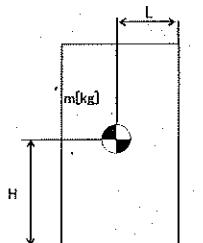
(1) 耐震性評価

同時吸着塔（使用済セシウム吸着塔一時保管施設）の耐震性評価は、機器質量及び据付面からの重心までの距離が大きいTYPE-Bにより評価する。

a. 転倒評価

地震による転倒モーメントと自重による安定モーメントを算出し、それらを比較することにより転倒評価を実施した。なお、同時吸着塔10塔と同時吸着塔を格納する架台2台（一組）で評価を実施した。

評価に用いた数値を表-3.6-1に示す。評価の結果、地震による転倒モーメントは自重による安定モーメントより小さいことから、転倒しないことを確認した（表-3.6-2）。



m : 機器質量

g : 重力加速度 (9.80665 m/s^2)

H : 据付面からの重心までの距離

L : 転倒支点から機器重心までの距離

C_{fl} : 水平方向設計震度

$$\text{地震による転倒モーメント} : M_1 [\text{N} \cdot \text{m}] = m \times g \times C_{\text{fl}} \times H$$

$$\text{自重による安定モーメント} : M_2 [\text{N} \cdot \text{m}] = m \times g \times L$$

表-3.6-1 同時吸着塔（使用済セシウム吸着塔一時保管施設）転倒評価結果数値根拠

機器名称		数量	m [kg] (単体)	H [m]	L [m]	C_{fl}	M_1 [N·m]	M_2 [N·m]
同時吸着塔 +架台	同時 吸着塔	10	[REDACTED]	[REDACTED]	[REDACTED]	0.36	1,969,428 $\rightarrow 2.0 \times 10^3$ kN·m	[REDACTED]
	架台	2	[REDACTED]	[REDACTED]	[REDACTED]	0.60	3,282,380 $\rightarrow 3.3 \times 10^3$ kN·m	4,333,559 $\rightarrow 4.3 \times 10^3$ kN·m

b. 滑動評価

同時吸着塔を格納する架台は、基礎ボルトにて固定していることから基礎ボルトに作用するせん断荷重と許容せん断荷重を比較することより滑動評価を実施した。基礎ボルトの許容せん断荷重は「日本建築学会：各種合成構造設計指針・同解説、鉄骨鉄筋コンクリート構造計算規準・同解説」に基づき次式を用いた。評価の結果、基礎ボルトの破断による滑動が生じないことを確認した（表-36-2）。

$$q = mg(C_H - \alpha) \div n \\ = g(m_v + m_b)(C_H - \alpha) \div n \\ q_a = 0.75 \cdot \phi_{s3} (0.5 \cdot s_{c3} \alpha \cdot \sqrt{F_c \cdot E_c})$$

q : アンカーボルト一本に作用するせん断荷重

q_a : アンカーボルト一本当たりの許容せん断荷重

C_H : 水平方向設計震度 (0.36, 0.60)

m : 機器重量 (同時吸着塔 m_v : [] kg, 架台 m_b : [] kg)

g : 重力加速度 (9.80665 m/s^2)

α : 機器と床版の摩擦係数 (0.4)

n : 機器あたりのアンカーボルト本数 ([] 本)

ϕ_{s3} : 短期荷重に対する低減係数 (0.6)

s_{c3} : アンカーボルトの定着部の断面積 ([] mm^2)

F_c : コンクリート設計基準強度 ([] N/mm^2)

E_c : コンクリートのヤング率 ([] N/mm^2)

$C_H=0.36$ の場合 $q = -1.81 \text{ kN} \rightarrow$ せん断荷重は発生しない。

$C_H=0.60$ の場合 $q = 9.03 \text{ kN} \rightarrow 10 \text{ kN}$

$q_a = 77.4 \text{ kN} \rightarrow 77 \text{ kN}$

表-36-2 同時吸着塔（使用済セシウム吸着塔一時保管施設）耐震評価結果

機器名称	評価項目	水平震度	算出値	許容値	単位
同時吸着塔+架台 (同時吸着塔 10 塔, 架台 2 台)	転倒	0.36	2.0×10^3	4.3×10^3	kN·m
		0.60	3.3×10^3		
	滑動 (ボルトせん断)	0.36	<0	—	
		0.60	10	kN	
			77		

2.2.5. 配管等

(1) 構造強度評価

a. 配管（鋼製）

材料証明書がなく、設計・建設規格におけるクラス3機器の要求を満足するものではないが、漏えい試験等を行い、有意な変形や漏えい、運転状態に異常がないことを確認した。従って、配管は必要な構造強度を有すると評価した。

また、配管の主要仕様から設計・建設規格に基づき板厚評価を実施した。評価に用いた数値を表-37-1に示す。評価の結果、最高使用圧力に耐えられることを確認した（表-37-2）。

$$t = \frac{P D_o}{2 S \eta + 0.8 P}$$

t	: 管の計算上必要な厚さ
D_o	: 管の外径
P	: 最高使用圧力 [MPa]
S	: 最高使用温度における 材料の許容引張応力 [MPa]
η	: 長手継手の効率

表-37-1 配管構造強度評価の計算根拠

評価機器	口径	Sch.	材質	温度 [°C]	P [MPa]	D _o [mm]	S [*] [MPa]	η	t [mm]
配管①	50A	20S	SUS316L	50	0.3	60.5	110	1.00	0.082 → 0.09
配管②	80A	20S	SUS316L	50	0.3	89.1	110	1.00	0.121 → 0.13
配管③	50A	20S	SUS316L	50	0.98	60.5	110	1.00	0.269 → 0.27
配管④	80A	20S	SUS316L	50	0.98	89.1	110	1.00	0.395 → 0.40
配管⑤	50A	40	SUS316L	50	0.98	60.5	110	1.00	0.269 → 0.27
配管⑥	80A	40	SUS316L	50	0.98	89.1	110	1.00	0.395 → 0.40
配管⑦	80A	40	SUS329J4L	50	0.98	89.1	110	1.00	0.395 → 0.40
配管⑧	100A	40	SUS329J4L	50	0.98	114.3	110	1.00	0.507 → 0.51
配管⑨	125A	40	SUS329J4L	50	0.98	139.8	110	1.00	0.621 → 0.63
配管⑩	100A	40	SUS316L	50	0.98	114.3	110	1.00	0.507 → 0.51

* : SUS329J4Lの許容引張応力は設計・建設規格にて定められていないため、保守的にSUS316Lの値を使用。

表-3.7-2 配管構造強度評価結果

評価機器	口径	Sch.	材質	最高使用 圧力 (MPa)	最高使用 温度 (°C)	必要肉厚 (mm)	肉厚 (mm)
配管①	50A	20S	SUS316L	0.3	50	0.09	3.5
配管②	80A	20S	SUS316L	0.3	50	0.13	4.0
配管③	50A	20S	SUS316L	0.98	50	0.27	3.5
配管④	80A	20S	SUS316L	0.98	50	0.40	4.0
配管⑤	50A	40	SUS316L	0.98	50	0.27	3.9
配管⑥	80A	40	SUS316L	0.98	50	0.40	5.5
配管⑦	80A	40	SUS329J4L	0.98	50	0.40	5.5
配管⑧	100A	40	SUS329J4L	0.98	50	0.51	6.0
配管⑨	125A	40	SUS329J4L	0.98	50	0.63	6.6
配管⑩	100A	40	SUS316L	0.98	50	0.51	6.0

b. 耐圧ホース（樹脂製）

設計・建設規格上のクラス3機器に対する規定を満足する材料ではないが、系統の温度、圧力を考慮して仕様を選定した上で、漏えい試験等を行い、漏えい、運転状態に異常がないことを確認する。従って、耐圧ホースは、必要な構造強度を有していると評価した。

以上

II 2.5 汚染水処理設備等の寸法許容範囲について

1. 設備仕様

1.1 中低濃度タンク（円筒型）

(1) RO濃縮水貯槽

G7エリア

	主要寸法[mm]	寸法許容範囲
内径	8,100	
胴板厚さ	16	
底板厚さ	25	
高さ	14,730	
管台厚さ(100A)	8.6	
管台厚さ(200A)	12.7	
管台厚さ(600A)	16.0	

Dエリア

	主要寸法[mm]	寸法許容範囲
内径	10,000	
胴板厚さ	15	
底板厚さ	25	
高さ	14,565	
管台厚さ(100A)	8.6	
管台厚さ(200A)	12.7	
管台厚さ(600A)	16.0	

*1 主要寸法の最大値ならびに最小値($\pm 0.5\%$)

*2 最大内径と最小内径との差が当該断面の呼び内径の1%以下

(2) 濃縮廃液貯槽, RO 処理水貯槽, 蒸発濃縮処理水貯槽

D.エリア

	主要寸法[mm]	寸法許容範囲
内径	10,000	
胴板厚さ	15	
底板厚さ	25	
高さ	14,565	
管台厚さ(100A)	8.6	
管台厚さ(200A)	12.7	
管台厚さ(600A)	16.0	

(3) 多核種処理水貯槽

J5 エリア

	主要寸法[mm]	寸法許容範囲
内径	11,000	
胴板厚さ	12	
底板厚さ	12	
高さ	13,000	
管台厚さ(100A)	6.0	
管台厚さ(200A)	8.2	
管台厚さ(650A)	12.0	

J2, 3 エリア

	主要寸法[mm]	寸法許容範囲
内径	16,200	
胴板厚さ	18.8	
底板厚さ	12	
底板(アニュラ板)	16	
高さ	13,200	
管台厚さ(100A)	8.6	
管台厚さ(200A)	12.7	
管台厚さ(600A)	12.0	

*1 主要寸法の最大値ならびに最小値($\pm 0.5\%$)

*2 最大内径と最小内径との差が当該断面の呼び内径の 1%以下

J4 エリア ($2,900\text{m}^3$)

	主要寸法 [mm]	寸法許容範囲
内径	16,920	
胴板厚さ	15	
底板厚さ	12	
高さ	12,900	
管台厚さ (100A)	6.0	
管台厚さ (200A)	8.2	
管台厚さ (650A)	12.0	

J6 エリア

	主要寸法 [mm]	寸法許容範囲
内径	12,000	
胴板厚さ	12	
底板厚さ	12	
高さ	12,012	
管台厚さ (100A)	6.0	
管台厚さ (200A)	8.2	
管台厚さ (600A)	9.5	

H1 エリア

	主要寸法 [mm]	寸法許容範囲
内径	12,000	
胴板厚さ	12	
底板厚さ	12	
高さ	11,622	
管台厚さ (100A)	6.0	
管台厚さ (200A)	8.2	
管台厚さ (600A)	12.0	

*1 主要寸法の最大値ならびに最小値 ($\pm 0.5\%$)

*2 最大内径と最小内径との差が当該断面の呼び内径の 1%以下

J7 エリア

	主要寸法 [mm]	寸法許容範囲
内径	12,000	
胴板厚さ	12	
底板厚さ	12	
高さ	12,012	
管台厚さ (100A)	6.0	
管台厚さ (200A)	8.2	
管台厚さ (600A)	9.5	

J4 エリア (1,160m³)

	主要寸法 [mm]	寸法許容範囲
内径	11,000	
胴板厚さ	12	
底板厚さ	12	
高さ	13,000	
管台厚さ (100A)	6.0	
管台厚さ (200A)	8.2	
管台厚さ (650A)	12.0	

H1 東エリア

	主要寸法 [mm]	寸法許容範囲
内径	12,000	
胴板厚さ	12	
底板厚さ	12	
高さ	11,622	
管台厚さ (100A)	6.0	
管台厚さ (200A)	8.2	
管台厚さ (600A)	12.0	

* 1 主要寸法の最大値ならびに最小値(±0.5%)

* 2 最大内径と最小内径との差が当該断面の呼び内径の 1%以下

J8 エリア

	主要寸法 [mm]	寸法許容範囲
内径	9,000	
胴板厚さ	12	
底板厚さ	12	
高さ	12,012	
管台厚さ (100A) STPG370	6.0	
管台厚さ (100A) STPT410	6.0	
管台厚さ (200A)	8.2	
管台厚さ (600A)	12.0	

K3 エリア

	主要寸法 [mm]	寸法許容範囲
内径	8,100	
胴板厚さ	16	
底板厚さ	25	
高さ	14,730	
管台厚さ (100A)	8.6	
管台厚さ (200A)	12.7	
管台厚さ (600A)	16.0	

*1 主要寸法の最大値ならびに最小値(±0.5%)

*2 最大内径と最小内径との差が当該断面の呼び内径の 1%以下

J9 エリア

	主要寸法 [mm]	寸法許容範囲
内径	9,000	
胴板厚さ	12	
底板厚さ	12	
高さ	12,012	
管台厚さ (100A) STPG370	6.0	
管台厚さ (100A) STPT410	6.0	
管台厚さ (200A)	8.2	
管台厚さ (600A)	12.0	

K4 エリア

	主要寸法 [mm]	寸法許容範囲
内径	10,000	
胴板厚さ	15	
底板厚さ	25	
高さ	14,565	
管台厚さ (100A)	8.6	
管台厚さ (200A)	12.7	
管台厚さ (600A)	16.0	

H2 エリア

	主要寸法 [mm]	寸法許容範囲
内径	16,200	
胴板厚さ	18.8	
底板厚さ	12	
底板 (アニュラ板)	16	
高さ	13,200	
管台厚さ (100A)	8.6	
管台厚さ (200A)	12.7	
管台厚さ (600A)	12.0	

*1 主要寸法の最大値ならびに最小値(±0.5%)

*2 最大内径と最小内径との差が当該断面の呼び内径の1%以下

H4 北エリア

	主要寸法 [mm]	寸法許容範囲
内径	12,000	
胴板厚さ	12	
底板厚さ	12	
高さ	11,700	
管台厚さ (100A)	6	
管台厚さ (200A)	8.2	
管台厚さ (760mm (内径))	12.0	

H4 南エリア (1,060m³)

	主要寸法 [mm]	寸法許容範囲
内径	10,000	
胴板厚さ	15	
底板厚さ	25	
高さ	14,565	
管台厚さ (100A)	8.6	
管台厚さ (200A)	12.7	
管台厚さ (600A)	16.0	

H4 南エリア (1,140m³)

	主要寸法 [mm]	寸法許容範囲
内径	10,440	
胴板厚さ	15	
底板厚さ	22	
高さ	14,127	
管台厚さ (100A)	8.6	
管台厚さ (200A)	12.7	
管台厚さ (600A)	16.0	

*1 最大内径と最小内径との差が当該断面の呼び内径の 1%以下

*2 主要寸法の最大値ならびに最小値 ($\pm 0.5\%$)

G1 南エリア (1, 160m³)

	主要寸法 [mm]	寸法許容範囲
内径	11,000	
胴板厚さ	12	
底板厚さ	12	
高さ	13,000	
管台厚さ (100A)	6.0	
管台厚さ (200A)	8.2	
管台厚さ (650A)	12.0	

G1 南エリア (1, 330m³)

	主要寸法 [mm]	寸法許容範囲
内径	11,000	
胴板厚さ	15	
底板厚さ	22	
高さ	14,878	
管台厚さ (100A)	8.6	
管台厚さ (200A)	12.7	
管台厚さ (600A)	16.0	

H5, H6(I) エリア

	主要寸法 [mm]	寸法許容範囲
内径	12,000	
胴板厚さ	12	
底板厚さ	12	
高さ	12,012	
管台厚さ (100A) STPG370	6.0	
管台厚さ (100A) STPT410	6.0	
管台厚さ (200A)	8.2	
管台厚さ (600A)	12	

*1 最大内径と最小内径との差が当該断面の呼び内径の 1%以下

*2 主要寸法の最大値ならびに最小値 ($\pm 0.5\%$)

B エリア (700m^3)

	主要寸法 [mm]	寸法許容範囲
内径	8,100	
胴板厚さ	12	
底板厚さ	12	
高さ	14,730	
管台厚さ (100A)	8.6	
管台厚さ (200A)	12.7	
管台厚さ (600A)	16.0	

B, B 南エリア ($1,330\text{m}^3$)

	主要寸法 [mm]	寸法許容範囲
内径	11,000	
胴板厚さ	15	
底板厚さ	12	
高さ	14,900	
管台厚さ (100A)	8.6	
管台厚さ (200A)	12.7	
管台厚さ (600A)	16.0	

H3, H6 (II) エリア ($1,356\text{m}^3$)

	主要寸法 [mm]	寸法許容範囲
内径	12,500	
胴板厚さ	12	
底板厚さ	12	
高さ	12,112	
管台厚さ (100A) STPG370	6.0	
管台厚さ (100A) STPT410	6.0	
管台厚さ (200A)	8.2	
管台厚さ (600A)	12	

*1 最大内径と最小内径との差が当該断面の呼び内径の 1%以下

G6 エリア

	主要寸法[mm]	寸法許容範囲
内径	11,000	[REDACTED]
胴板厚さ	12	[REDACTED]
底板厚さ	12	[REDACTED]
高さ	14,715	[REDACTED]
管台厚さ(100A)	8.6	[REDACTED]
管台厚さ(200A)	12.7	[REDACTED]
管台厚さ(650A)	16.0	[REDACTED]

G1, G4 南エリア (1,356m³)

	主要寸法[mm]	寸法許容範囲
内径	12,500	[REDACTED]
胴板厚さ	12	[REDACTED]
底板厚さ	12	[REDACTED]
高さ	12,112	[REDACTED]
管台厚さ(100A) STPG370	6.0	[REDACTED]
管台厚さ(100A) STPT410	6.0	[REDACTED]
管台厚さ(200A)	8.2	[REDACTED]
管台厚さ(600A)	12	[REDACTED]
入口配管	100A Sch40	—

*1 最大内径と最小内径との差が当該断面の呼び内径の 1%以下

(4) Sr 处理水貯槽

K1 北エリア

	主要寸法 [mm]	寸法許容範囲
内径	12,000	
胴板厚さ	12	
底板厚さ	12	
高さ	12,012	
管台厚さ (100A)	6.0	
管台厚さ (200A)	8.2	
管台厚さ (600A)	9.5	

K2 エリア

	主要寸法 [mm]	寸法許容範囲
内径	10,000	
胴板厚さ	15	
底板厚さ	25	
高さ	14,565	
管台厚さ (100A)	8.6	
管台厚さ (200A)	12.7	
管台厚さ (600A)	16.0	

K1 南エリア

	主要寸法 [mm]	寸法許容範囲
内径	11,000	
胴板厚さ	12	
底板厚さ	12	
高さ	13,000	
管台厚さ (100A)	6.0	
管台厚さ (200A)	8.2	
管台厚さ (650A)	12.0	

* 1 主要寸法の最大値ならびに最小値 ($\pm 0.5\%$)

* 2 最大内径と最小内径との差が当該断面の呼び内径の 1%以下

以上