**3. 減肉メカニズム** (スケールにより伝熱管を損傷させる可能性 4/18) 42

(スケールによる伝熱管の減肉メカニズム調査の流れ)

○以下の試験および解析により、回収したA、C 2 ~ 4スケールが伝熱管に有意な減肉を与えたメカニズムを調査した。 ○各試験および解析については、実機条件を模擬して行った。



・③のワークレートを用いて算出した摩耗体積と、④-2の人工欠陥の体積との比較を実施 ⇒①で確認または推定した接触状態により今回の摩耗量が1サイクルで発生し得ることを確認

## **3. 減肉メカニズム** (スケールにより伝熱管を損傷させる可能性 5/18) 43

○SG器内挙動の推定および接触状態の再現性確認(器内のスケール挙動)

主にプラント停止時に伝熱管から剥離し、管板上に落下したスケールの場合は、運転中のSG2次側器内の流況下では 流体抗力がスケールの落下力を上回ることから、管群内の上昇流に乗って流量分配板および各管支持板フロースロット部を通 過し、減肉箇所へ到達したことが考えられる。第一管支持板より上方では、上昇流に加え高温側から低温側への水平方向流 があることから、第一管支持板および第二管支持板フロースロット部を通過したものが第三管支持板の低温側下面に至ると推 定される。

また、第一管支持板上面または第二管支持板上面に落下したスケールの場合も、落下した場所によっては、上記と同様の上昇流および水平方向流に乗って第三管支持板の低温側下面に至る可能性はあると考える。



:枠組みの範囲は機密に係る事項ですので公開することはできません。

#### 減肉メカニズム (スケールにより伝熱管を損傷させる可能性 6/18) 3. 44

○ S G 器内挙動の推定および接触状態の再現性確認(S G 2 次側の流況モックアップ試験) S G 2 次側の流況を再現するモックアップ試験装置により、スケールの接触状態が実機二相流 相当の条件下において再現できることを確認した。 <u>試験条件</u>



(C4スケール破損前

想定形状と同一形状

: 枠組みの範囲は機密に係る事項ですので公開することはできません。

### 3. 減肉メカニズム (スケールにより伝熱管を損傷させる可能性 7/18) 45

○摩耗形態の推定

管支持板下面で摩耗減肉が発生する場合、以下の2つのケースが考えられる。

- ・スケール振動による摩耗
- ・伝熱管の振動による摩耗

減肉量(摩耗体積)は、下記の一般式を用い算出できることから、ワークレートを 求め、摩耗体積の評価を行う。

<Archardの式>  $V = Ws \times F \times v \times T$ 

V:摩耗体積[m<sup>3</sup>]

 $Ws: 比摩耗量(材質の組合せと摩耗モードで決まる材料係数: スケールと伝熱管の摩耗試験により取得) <math>[m^2/N]$ F: 押付力 [N]

- T:運転時間[s]
- v: 摺動速度 [m/s]
- $W_R$ : ワークレート (=  $F \times v$ : 摩耗を生じさせる仕事率) [W]

**3. 減肉メカニズム** (スケールにより伝熱管を損傷させる可能性 8/18) 46

○スケール振動のケース

- ・スケールの端部が拘束されたと想定する(片持ち梁と仮定)。
- ・スケールでは流体力を受ける面積が小さいため、<u>ワークレートは小さく、有意</u> な摩耗減肉が発生しないことを確認した。



3. 減肉メカニズム (スケールにより伝熱管を損傷させる可能性 9/18) 47

- ○伝熱管振動のケース
- ・2次冷却水の流れによる伝熱管のランダム振動により伝熱管自身に摩耗減肉が発生する ことを想定する。
- ・流動振動解析によりワークレートを試算すると、スケール振動のケースに比べて十分大きな ワークレートが得られることを確認した。



<u>今回の摩耗減肉は、伝熱管振動によって生じたものと推定される。</u>

## 3. 減肉メカニズム (スケールにより伝熱管を損傷させる可能性 10/18) 48

#### ○減肉試験

推定したスケールと伝熱管の接触状態および摩耗形態で実機の減肉形状が生じるか把握するため、 減肉試験(加速試験)を実施した。

<試験方法>

・伝熱管は石膏で、スケールはステンレス板で模擬 ・ステンレス板に石膏を接触させ、石膏を振動させることにより摩耗減肉を模擬 ・ステンレス板の接触角度(①接線方向および②軸方向③接線方向の傾き)を変化させ、摩耗減肉形状を模擬



(C2~C4スケールの場合)



#### **減肉メカニズム** (スケールにより伝熱管を損傷させる可能性 11/18) 49 3.

#### ○減肉試験

<試験条件>

対象伝熱管	振動 モード	接触角度①	接触角度②	接触角度③	振動振幅 (2 倍スケール)
A—SG:X51,Y4 (Aスケール)	伝熱管 振動	45°	135°	40°	
C – S G : X 5 5 , Y 8 (C 2スケール)		0°	90°	0°	
C-SG:X21, Y8 (C3スケール)		0°	90°	0°	
C – S G : X 5 5 , Y 3 (C 4スケール)		0°	90°	0°	

#### ・A – S Gの減肉痕について、次のとおり減肉形状を取得した。

模擬スケール(ステンレス板)





4.

周方向断面

約15mm(周長)

2mm







++		11219	-
用田子		1081	r Mi
¥m/	лы	10 I	LE
			-

約3mm(韓曲幅)



	Aスケール	減肉試験結果	実機相当寸法
	深さ	約2mm	約0.4mm
∦]3mm	軸方向長さ	約3mm	約0.7mm
	周方向長さ	約15mm	約3mm

: 枠組みの範囲は機密に係る事項ですので公開することはできません。

# 3. 減肉メカニズム (スケールにより伝熱管を損傷させる可能性 12/18) 50

#### ○減肉試験

・C-SGの減肉痕について、次のとおり減肉形状を取得した。

(C2、C3スケール)



周方向断面





C 2 スケール減肉試験結果実機相当寸法深さ約2mm約0.4mm軸方向長さ約1mm約0.3mm周方向長さ約19mm約6mm

+1+++1115				
軸力问断面	( allow	C 3 スケール	減肉試験結果	実機相当寸法
	() () () () () () () () () () () () () (	深さ	約2mm	約0.5mm
	8512mm	軸方向長さ	約1mm	約0.3mm
<u>2mm</u>		周方向長さ	約19mm	約6mm

(C4スケール) <sub>接触角度①:0°</sub>



周方向断面



接触角度②:90°



軸方向断面



C 4 スケール	減肉試験結果	実機相当寸法
深さ	約2mm	約0.3mm
軸方向長さ	約1mm	約0.3mm
周方向長さ	約9mm	約3mm

## 3. 減肉メカニズム (スケールにより伝熱管を損傷させる可能性 13/18) 51

E C T モックアップ試験

A – S G について、減肉試験で取得した減肉形状と同等の人工欠陥をT T 6 0 0 伝熱管モックアップ に付与し、E C T 信号を取得した結果、実機信号と整合することを確認した。

<試験条件>

・人工欠陥寸法の幅および長さ: 減肉試験で得られた実機相当寸法

・人工欠陥寸法の深さ:実機のECT信号



## 3. 減肉メカニズム (スケールにより伝熱管を損傷させる可能性 14/18) 52

### E C T モックアップ試験

C-SGについても、減肉試験で取得した減肉形状と同等の人工欠陥をTT600伝熱管モックアップに付与し、ECT信号を取得した結果、実機信号と整合することを確認した。



	MIX 色調図	MIX リサージュ	実機信号 整合性
実機 C X55, Y8 周長(目視):約6mm ECT減肉指示深さ:32%	振幅:0.38 V 位相:109°	Image: Control (Control (Contro (Control (Control (Control (Contro) (Control (Contro) (Contro) (	
<b>モックアップ</b> [31%減内] 周長:約6mm 軸長:約0.3mm 約6mm	振幅:0.38 V 位相:101°	##         C5(5)         M/X         ##         C4(4)         M/X         ##         C1(3)         M/X           P*         0 m/x         #         0 m/x         0 m/x         0 m/x         #         0 m/x         0 m/x         0 m/x	0

## 3. 減肉メカニズム (スケールにより伝熱管を損傷させる可能性 15/18) 53

- ○ワークレートによる摩耗体積評価
  - ・流動振動解析により得られたワークレートから算出した1サイクルで発生する摩耗体積と、実機 E C T 結果との整合性が確認された人工欠陥の体積を比較した。
  - ・その結果、解析による摩耗体積と人工欠陥の体積がほぼ一致することを確認した。

#### 

対象	確認手段		摩耗体積 [m3]		
		深さ	軸方向長さ	周方向長さ	[mm]
	目視	—	1以下	約4	—
A—SG:X51,Y4	ECTモックアップ試験	約0.4	約0.7	約3	約0.3
	目視	—	1以下	約7	—
$C = 3G \cdot X 2 I , T \delta$	ECTモックアップ試験	約0.5	約0.3	約6	約0.5
C-SG:X55,Y3	目視	—	約1	約2	—
	ECTモックアップ試験	約0.3	約0.3	約3	約0.2
C-SG:X55, Y8	目視	—	1以下	約6	—
	ECTモックアップ試験	約0.4	約0.3	約6	約0.5

#### 流動振動解析により得られたワークレートから算出した摩耗体積

対象	比摩耗量 [m <sup>2</sup> /N]	WR [mW]	運転時間 [hr]	摩耗体積 [mm <sup>3</sup> ]
A—SG:X51,Y4		約3	約5,800	約0.5
C-SG:X21, Y8		約2	約5,800	約0.5
C – S G : X 5 5 , Y 3		約3	約5,800	約0.5
C – S G : X 5 5 , Y 8		約2	約5,800	約0.5

: 枠組みの範囲は機密に係る事項ですので公開することはできません。

## 3. 減肉メカニズム (スケールにより伝熱管を損傷させる可能性 16/18) 54

#### ○高浜発電所3号機および4号機の特異性

鉄の持込み量について、比較のため当社他プラントの調査を実施した。また、当社他プラントでは薬品洗浄を実施しており、スケール性状に影響を与えている可能性があることから、その実績を確認した。さらに、スケールの厚さ増加や長期停止による剥離挙動の影響は、スケール回収量に現れている可能性があることから、あわせて比較調査を実施した。

○高浜発電所3号機および4号機の特異性(鉄持込み量※および薬品洗浄実績)

各プラントの鉄持込み量および薬品洗浄実績を調査した結果は下表とおりであり、鉄持込み量は高浜発電所3号 機および4号機が最も大きく、続いて大飯発電所3号機および4号機であり、SG取替を実施している美浜発電所 3号機並びに高浜発電所1号機および2号機が最も小さいことを確認した。

以上から、鉄持込み量が最大の高浜発電所3号機および4号機のスケールが、最も稠密層が厚く成長しているもの と推定した。

	高浜3	高浜4	大飯3	大飯4	美浜3	高浜1	高浜2
運転時間 (万時間)	22.3	22.2	17.0	17.2	9.0	10.9	12.5
鉄持込み量 (kg)	2,620	2,490	1,850	1,950	780	680	940
薬品洗浄 実績回数			2回	1回			
薬品洗浄 実績時間 (万時間)	-	-	16.1 (第17回) 17.0 (第18回)	16.2 (第16回)	-	-	-

美浜発電所3号機、高浜発電所1号機および高浜発電所2号機については、蒸気発生器取替以降の運転時間を示す。

※: ①給水ヘッダから給水を約20ccサンプリングし、それに酸を加えて加熱することで鉄イオン溶液にする。
 ②①の溶液を、質量分析器にかけ、鉄質量(µg/リットル)を算出する。(標準試料と鉄イオン濃度との比較で、鉄質量を算出)
 ③鉄質量(µg/リットル)に、給水流量(5,210t/h)、運転時間を乗じて、鉄持ち込み量(鉄)を算出する。
 ④鉄持ち込み量(鉄)に質量比(1.382)を乗じて、鉄持ち込み量(マグネタイト量)を算出する。

3. 減肉メカニズム (スケールにより伝熱管を損傷させる可能性 17/18) 55

○高浜発電所3号機および4号機の特異性(スケール回収量)

スケール回収量を確認した結果、高浜発電所3号機および4号機では、いずれも長期停止 後にスケール回収量が増加していた。

一方、大飯発電所3号機および4号機では長期停止前後でスケール回収量に変化が認められなかった。

これにより、長期停止に伴うスケール剥離の増加は、スケールが厚く成長したSGほど顕著であると推定される。

プラント	長期停止前 (kg)		長期停止後 (kg)	
高浜3号機	0.01未満 (第21回)	0.41 (第22回)	0.24 (第23回)	0.36 (第24回)
高浜4号機	0.01未満 (第20回)	12.37 (第21回)	8.24 (第22回)	—
大飯3号機	0.01未満 (第16回)	0.01未満 (第17回)	0.01未満 (第18回)	—
大飯4号機	0.01未満 (第15回)	0.01未満 (第16回)	0.01未満 (第17回)	—

## 3. 減肉メカニズム (スケールにより伝熱管を損傷させる可能性 18/18) 56

○高浜発電所3号機および4号機の特異性(当社他プラントとの実機スケール比較)

スケールの稠密層厚さが鉄持込み量と相関するかを検証するため、当社他プラントの伝熱管下部から実機スケールを採取し、 断面ミクロ観察を実施した結果は下表のとおりであり、鉄の持込み量が大きいプラントほどスケールの稠密層(空隙率5%以 下)は厚く成長していることを確認した。

回収場所	高浜4号機 鉄持込み量: 2,490kg	大飯4号機 鉄持込み量: 1,950kg	高浜2号機 鉄持込み量 : 940kg	備考
第二管支持板 ~ 管板間	空隙率 5 %以下の 稠密層厚さ : 最大 0. 1 8 mm	空隙率 5 %以下の 稠密層厚さ : 最大 0. 0 4 mm	空隙率 5 %以下の 稠密層厚さ : – mm (伝熱管へのスケール付着がごく軽微で あり、採取できるほどの厚みなし)	稠密層厚さは 鉄の持込み量と相関
	高浜3号機も同等 (以下の写真の通り)	大飯3号機も同等であるが、薬品洗 浄回数の少ない大飯4号機を選定	SG取替プラントの中では最も鉄の 持込みが大きい高浜2号機を選定	



大飯発電所4号機では第16回定期検査に薬品洗浄を適用していることから、大飯発電所4号機のスケールでは薬品洗浄1回分の粗密化効果の影響もあるものと推定される。

## **4. 推定原因** (1/2)





③停止時に剥離したスケールは、プラント起動・運転時の管群上昇流および水平方向流 に乗って第三管支持板下面に達し、伝熱管 と接触した。



④剥離したスケールの内、AおよびC-S Gで回収した稠密な性状をもつスケール が、伝熱管と接触し、運転中に生じる伝 熱管の振動によって、伝熱管外表面を摩 耗させ、伝熱管外面にきずをつけた。 振動 伝熱管 (指示なし) 管支持板 減肉部 伝熱管と管支 持板BEC穴 ランド部に 2次冷却水の流れ 隙間 スケール ↓1次冷却水の流れ 減肉メカニズム概要

### 5. 対策検討(洗浄試験 1/3)

稠密な性状のスケールを脆弱化させるための対策として、大飯発電所3号機および4号機においても実績の ある薬品洗浄について、洗浄試験により有効性の検証を行った。

#### <洗浄試験>

スケールの薬品浸漬試験を行い、稠密層厚さの減少効果を確認するとともに、伝熱管との摩耗試験により脆弱化効果を確認した。

○浸漬試験条件の設定

①薬品濃度

- ・薬品濃度に比例して鉄の溶解量は増加するため、スケール脆弱化の観点では濃度が高いほどよい。
- ・薬品濃度に比例して炭素鋼(SG器内構造物の主な構成材料)の腐食量も増加。
- ⇒腐食影響を最小限に抑える観点で、国内実績で最大の3%以下とし、<br/>
  浸漬試験では2%~3%を適用。



②洗浄温度

・温度が高いほどスケール中へのEDTAの浸入および鉄との反応は進むため、基本の80℃よりも高温側に設定。 ・ただし、実機適用時にSG器内の薬品濃度を均一にすることおよび作業安全の観点から、沸騰しない温度とする。 ⇒100℃を適用。(水の蒸気圧約0.1MPaに対し、洗浄中のSG器内圧は撹拌用窒素の注入・加圧に伴い0.15MPa)

## 5. 対策検討(洗浄試験 2/3)

<洗浄試験(続き)>○浸漬試験の結果

高浜発電所4号機採取スケールで浸漬試験を行った結果、稠密層厚さが大きく減少していることを確認した。 <u>浸漬試験結果</u>



※薬品濃度・温度以外の試験条件はこれまでの国内施工実績と同等(浸漬時間は24時間、アンモニア及びヒドラジンによるアルカリ環境、還元性雰囲気)

## 5. 対策検討(洗浄試験 3/3)

### く洗浄試験(続き)>

○摩耗試験の結果

浸漬試験後のスケールで伝熱管との摩耗試験を行った結果、いずれも試験中に欠損またはスケールの摩 減量が大きく増加したため、十分な脆弱化効果が得られたことを確認した。

ケース	<b>薬品濃度・温度</b> <sup>※1</sup>	試験 前後	稠密層厚さ <sup>※2</sup> (mm)	摩耗体積比 (伝熱管:スケール)	試験時間 (hr)
1	206.100%	前	0.14	1:100	約49
-	2 70 1 0 0 C	後	0	試験開始直後に欠損	—
2		前	0.12	1 : 2	約99
2  ⊧	旧上	後	0.04	1:27	約35
2		前	0.14	1:0.6	約99
3 回上	旧上	後	0.06	試験中に欠損	約1
4		前	0.14	1:0.6	約90
4	3 %• 1 0 0 C	後	0.02	試験中に欠損	約6

#### 摩耗試験結果一覧

※1薬品濃度・温度以外の試験条件はこれまでの国内施工実績と同等(浸漬時間は24時間、アンモニア及びヒドラジンによるアルカリ環境、還元性雰囲気) ※2空隙率5%以下

以上より、スケールに起因した伝熱管減肉事象の対策として有効性を確認した。

## 5. 対策検討(実機洗浄方法)

### <実機洗浄方法>

○洗浄条件

洗浄試験の結果から、実機洗浄条件については、薬品濃度は2%~3%、洗浄温度は100℃とする。なお、その他洗 浄に係る諸条件は、これまでの国内施工実績と同様とする。

#### ○洗浄範囲

洗浄範囲については、管群全体を対象とする。なお、今後のプラント運転に更なる万全を期すため、スケールの生成メカニズムから下部ほど稠密で薄く、上部ほど粗密で厚いことが分かっていることから、第三管支持板以下については、更に1回追加洗浄を行うこととする。



### <実機によるスケール脆弱化効果の確認>

高浜発電所4号機での対策実施に先立ち、同程度のスケールが蓄積していると考えられる高浜発電所3号機において 薬品洗浄を実施後にスケールを回収し、スケールが脆弱化されていることを確認する。

## 6. 対策

○減肉伝熱管の施栓(従前からの対応)

損傷が認められたSG伝熱管について、高温側および低温側のSG管板部で施栓し、供用外とする。



○薬品洗浄による稠密性状スケールの脆弱化 □> 59 ~ 62

- Ⅰ SG器内に薬液を注入し、伝熱管全体を浸すことにより、伝熱管に付着している稠密な性状のスケールを粗密化させ、 脆弱化させる。
- Ⅰ 高浜発電所4号機次回(第24回)定期検査において、スケールの性状を確認し、今後の保全計画に反映する。



# 参考資料: SG 伝熱管 ECT 信号指示位置

A-SG(低温側)の状況





	要因				調査項目	評価	
	1次側からの損傷				ECT信号	ECTの信号指示により、伝熱管内面(1次側)にきずがないことを確認した。	×
		デンティング			ECT信号	ーECTの信号指示を確認した結果、デンティングではないと考えられる。*	×
減肉指示		粒界腐食割れ (IGA)			使用環境	過去にSG2次側環境においてアルカリ環境と酸化詞等による酸化性雰囲気を経験したプラントで、粒界腐食割れが発生した実績があるが、高浜発電所3号機のようなアンモニアとドラジンによるA 「VT処理を実施し、良好な違元性雰囲気が維持されているプラントでは発生していないことから、発生の可能性はないと考えられる。また、小型カメラによる目視点検結果から機械的な影響によるもの と考えられる減肉であることから、粒界腐食割れの可能性はないと考えられる。*	×
		ビッティング			使用環境	過去にSG2次回環境において海水リーク等による塩化物環境と酸化銅等による酸化性雰囲気を経験したプラントで、ビッティングが発生した実績があるが、高浜発電所3号機のような塩素濃度が十 分低(管理され、かつ、アンモニアとビドラジンによるAVTを実施し、良好な還元性雰囲気が維持されているブラントでは発生していないことから、発生の可能性はないと考えられる。また、小型カメラに よる日視点検触果から機械的な影響によるものと考えられる減肉であることから、ビッティングの可能性はないと考えられる。*	jz ×
_	2次側からの損傷	リン酸減肉			使用環境	過去の2次系水処理において、リン酸を使用していたプラントでリン酸による減肉が発生した実績があるが、高浜発電所3号機のようなアンモニアとビドラジンによるAVTを実施しているプラントでは発 単していないことから、発生の可能性はないと考えられる。また、小型カメラによる日視点検給気から機械的な影響によるものと考えられる減肉であることから、リン酸減肉の可能性はないと考えられ る。 *	ê J ×
		流体振動による疲労			設計評価	管支持板部の流れによる伝統管の管支持板部の応力は、疲労闘に比べ非常に小さく、疲労損傷は発生しないと考えられる。*	×
		エロージョン	<u> </u>		設計評価	当該部流連は約3m/sであり、かつ、TT600合金は耐エロージョン性が高いことから(室温条件では約70m/s以上がエロージョン発生領域)、エロージョンの発生はないと考えられる。*	×
			管支持板との接触	触	設計評価	管支持板との接触により摩耗減肉が発生したのであれば、4箇所の管支持板ランド部に減肉が生じることになるが、目視点検の結果からは4ヵ所の管支持板ランド部の減肉は確認できなかったため、管支持板との接触・摩耗によって発生した減肉ではないと考えられる。	×
			SG器外流入物 との接触		過去の点検調査	前回(第22回)の定期検査において、機器内部へ立ち入る作業では直前に作業服の著替えや靴カパーを着用することや直接目視にて異物確認ができない範囲はファイバースコーブを用いた確認を 一実施する等の異物症入対策を実施しており、SG器内に異物が混入している可能性はない、また、SG器内に異物が混入していたことを踏まえ、急のためSG器内の水張り、窒素頃計(パブリング)およ び水抜きを実施した結果、異物が回収されなかったことからも、SG器内に異物が混入している可能性はない。	÷. ×
		摩耗诚肉	-			AおよびC-SGの減肉信号を確認した伝熱管について、小型カメラによる目視点検を実施した結果、機械的な影響によるものと考えられる減肉を確認した。 A SGで減肉信号を確認した伝熱管と小型カメラにて目視点検を実施した結果、きずに接触する幅約15mm、長さ約9mmの付着物を確認した。C-SGで減肉信号を確認した広熱管3本を 小型カメラにて目視点検を実施した結果、うち1本の伝熱管(X56、Y3)と第二管支持板の間に付着物を確認したことから回収を試みた。その結果、付着物が折れたため一部の回収はできたものの、 残りの付着物については、粉砕し、回収できなかった。その他、SG器内の管板等を小型カメラによる目視点検を実施した結果、伝熱管から刺離したスケールおよびスラッジ以外の異物に確認できた かた。 また、AおよびC-SGで確認した伝熱管の折した結果、主成分が酸化鉄(主にマグネタイト)であり、伝熱管の外径に近い形状であったことから、スケールであると推定した。A-SGの付着物につい ては、減肉信号を確認した伝熱管の低分に挟まっていたこと、また、接触症があり光沢が認められたこと、さらに当該伝熱管との接触想定結成にNiおよびCeの成分を検出したことから、Gのスケー ルである付着物が伝熱管と検知し、減肉を発生させた可能性がある。C-SGの付着物(スケールC1)については、接触症並びに光沢は値認できず、また、平滑な面にNiの成分を確かし検出したが、 crの成分は検出できなかった。	×
					SG器内点検 (スラッジランシング)	AおよびC-SGのスラッジランシングを実施し、異物の有無を確認した結果、スケールおよびスラッジ以外に異物は確認できなかった。	×
					SG器外点検 (目視点検)	SGプローダウン系統である系外プローライン(海水数出ライン)、復水器回収ラインおよび弁等について異物が残存していないかについて調査した結果、SG2次側のスラッジランシング等で回収され るスラッジと同様のスラッジや2次系配管の内表面から生じたと考えられる鉄さびは確認したが、異物は確認できなかった。また、高浜発電所の号機前回(第24回)定期検差でのSG伝統管損傷事象 を踏まえ、外島からの異物湿入の可能性は否定できないことから、きのため、SGに異物が流入する可能性のある系統で実施している全ての開放点検等の対象機器について機器の健全性並びに異 物管理状況を確認した結果、異物違入の可能性はないことを確認した。	د بر ج
			SG器内発生物 との接触	内部品が脱落して接触 -	設計評価	今回の滅唐を生じさせた可能性のある異物の想定形状(薄片)に対して、SG内部品で該当する形状があるかを設計図面により注認したところ、振止的金具のキー固定板等を内部品として使用されて いることを確認した。ただし、これらの内部品は、溶接止めされていること、もしくは、周囲を溶接止めされた構造物に囲まれており、万が一、脱落したとしても周囲の構造物の外には出ないことから、 内部品が留発した可能性はないと考えられる。	۲ ×
					SG器内点検 (目視点検)	Aお上びC-SGの減肉信号を確認した伝熱管について、小型カメラによる目積点終を実施した結果、機械的な影響によるものと考えられる減肉を確認した。 A - SGで減肉信号を確認した伝熱管と小型カメラにて目積点除を実施した結果、きず「植物する幅約」のmm、長さ約9mmの付着物を確認し回収した。C-SGで減肉信号を確認した伝熱管されを 小型カメフにて目視点候を実施した結果、うち1本の広熱管にSG、2012年1官支付板の間に付着物を確認したことから回収を試みた。その結果、付着物が折れたたの一部の回収はでさたものの。 残りの付着物については、教神し回収でさなかった。その他、SG器内の首板等を小型カメラによる目積点体を実施した結果、伝統部たら刺離したスケールおよびスラッジ以外の異物は確認できな かた。 また、AおよびC-SGで確認した伝着物を分析した結果、主成分が酸化鉄(主にマグネタイト)であり、伝熱管の外径に近い形状であったことから、スケールであると推定した。A-SGの付着物につい ては、減肉信号を確認した伝着空にがたきます。また、接触気があり光沢が認められたこと、さらに当該伝熱管との接触想定能位にNiおよびArの成分を検出したことから、のスケー ルである付着物が伝給させ接触し、減肉を発生させた可能性がある。C-SGの付着物(スケールC1)については、接触痕並びに光沢は確認できず、また、平滑な面にNiの成分を僅かに検出したが、 Crの成分は検出できなかった。	0
					SG器内点検 (スラッジランシング)		×
					回収物の分析結果	C-SG伝熱管の減肉を発生。 	- 0
	ECT探傷	損傷以外の信号	局所的な異物等の	]	ECT信号	- 局所的なスケールの刺類は、減肉と提別できることから、今回の信号指示は、スケールの刺離ではないと考えられる。	×
			13.7周 - 水引用量	]			

## 参考資料:回収物の観察結果等で用いる用語の解説

回収物の観察結果等で用いた用語については、以下のとおりであり、赤で示した部分を示す。



68

回収物の各部位で確認された接触痕、各種成分を整理した結果は以下のとおり。

	凹面	凸面	側面	角部
スケール A	—	_	—	<ul> <li>筋状痕</li> <li>光沢</li> <li>Ni、Cr</li> </ul>
スケール C 1	<ul> <li>接触痕(筋状 痕なし)</li> <li>わずかなNi</li> </ul>	—	—	—
スケール C 2	<ul> <li>接触痕(筋状 痕なし)</li> <li>Cr</li> </ul>	—	<ul> <li>筋状痕</li> <li>Ni、Cr</li> </ul>	—
スケール C 3	_	<ul> <li>接触痕③(筋 状痕なし)</li> <li>Cr</li> </ul>	接触痕①筋状痕 接触痕②筋状痕 • Ni、Cr	—
スケール C 4	_	_	—	● 筋状痕 ● Ni、Cr

## 参考資料: C-SG 回収スケール 減肉部との位置関係



参考資料:スケールの剥離(1/3)

#### ○スケールの剥離(剥離メカニズム)

伝熱管表面に生成したスケールが剥離するのは、起動停止時の伝熱管の熱伸びと収縮によるものと推定される。具体的には次の(a)~(c)のとおりであり、スケールはプラント停止時の伝熱管の熱収縮に追従できずにフレーク状(板状)に剥離したものと推定される。

- (a) プラント起動時の伝熱管の熱伸びに伴い伝熱管表面のスケールに割れが生じる。
- (b) プラント運転中に割れの隙間が新たに生成したスケールで埋まる。
- (c)隙間が埋まったため、プラント停止時の熱収縮に追従できずスケールは剥離する。



参考資料:スケールの剥離(2/3)

○スケールの剥離(長期停止の影響)

東日本大震災以降、2011年7月に定期検査を開始し、その後、2017年5月に再稼働するまでの約6年間、 プラントは長期停止状態となっていた。その間、SG器内は腐食を防止するためヒドラジン水による満水保管状態としていたが、 この状態がスケール剥離挙動に与える影響を調査するため、1か月間、スラッジ(粒の観察を容易にするため粉末状スラッジ を使用)をヒドラジン水による浸漬試験を実施した。その結果、時間の経過とともにスケールを構成する鉄粒子同士が合わさり 粒径が大きくなることを確認することができた。これは、ヒドラジンの還元作用でスケールの鉄が一部溶解、再析出を繰り返して おり、その結果、粒径が大きくなる。

粒径が大きくなると、伝熱管との接触面積が減少し、剥離が促進される可能性がある。スケールの剥離量が増えるとスラッジ ランシングでのスケール回収量が大きくなる可能性があるため、高浜発電所4号機の長期停止前後の実績を調査した結果、 スケール回収量は長期停止後に増加している傾向が認められた。以上により、長期停止後に伴い、スケールの粒径が大きくな ることで伝熱管との接触面積が減少し、プラントの運転等に伴い伝熱管からスケールが多数剥離したと推定した。

(ヒドラジン水浸漬試験結果)

S E M 観察



実機採取スラッジを1か月 浸漬後



(2) 粒径分布計測(プロット:3回繰り返し計測平均値,エラーバー:3回計測の最大値,最小値)





## 参考資料:スケールの剥離(3/3)

### 電子線後方散乱回析法(EBSD)※により、長期停止前後のスケール断面を観察した 結果は以下のとおりである。



長期停止後スケール断面粒観察結果 (大飯発電所3号機第18回定期検査時)



※:結晶粒サイズ等の情報を取得できる分析手法であり、結晶面が向いている方向によって、異なる色で示すことで、同色の一塊が結晶粒であると識別する ことができる。

## 参考資料:高浜発電所3,4号機・大飯発電所3,4号機 主蒸気圧力と発電機出力の関係 73

○SG伝熱管表面のスケール成長に伴って伝熱性能が低下し、主蒸気圧力が低下する。高浜発電所3,4号機はガバナ弁全開圧力(VWO圧力)まで 主蒸気圧力が低下しても、夏季に定格出力以下となるまで余裕があるが、大飯発電所3,4号機には余裕が無いため、当社では大飯発電所3・4号機で 先行してSGの薬品(ASCA)洗浄を実施している。









: 枠組みの範囲は機密に係る事項ですので公開することはできません。

### 参考資料:高浜発電所3,4号機・大飯発電所3,4号機 熱抵抗係数の比較 74

○SG熱抵抗係数(SG汚れ係数)の設計値は、2ループ、3ループ、4ループと設計が新しくなる過程で既設プラントの実績を反映して緻密化されてきた。このため、高浜発電所3,4号機と大飯発電所3,4号機では設計SG熱抵抗係数が異なる。





<大飯発電所3号機>

・ASCA洗浄(1回目)による回復量:約0.16[10<sup>-4</sup>h・ft<sup>2</sup>・<sup>°</sup>F/Btu] ・ASCA洗浄(2回目)による回復量:運転再開前のため未評価



#### <高浜発電所4号機>



#### <大飯発電所4号機> ・ASCA洗浄による回復量 :約0.16[10<sup>-4</sup>h・ft<sup>2</sup>・°F/Btu]



: 枠組みの範囲は機密に係る事項ですので公開することはできません。

〇実機条件を模擬した流動振動解析結果から摩耗試験条件を設定 〇設定した条件を再現する加振装置を用いて摩耗試験を実施



## 参考資料:流動振動解析を用いたワークレート算出の流れ

○運転中のSG2次側器内は蒸気 – 水二相の乱流となっているため、伝熱管は流体から次の作用を受けランダム振動する。
 ・流れの平均流速は一定であるが、刻々と時間変動する乱れ成分があるため、ランダムな流体力が生じる。
 ・蒸気 – 水二相流では、気相と液相がランダムに伝熱管に衝突する。
 ○ランダム振動する伝熱管にスケール(上昇流で管支持板下面に固定)が接触すると、伝熱管はスケールとの摺動で摩耗する。
 ○摩耗の仕事率(ワークレート)は、以下の通り既往試験データをインプットとして解析により求めることができる。
 ○本調査では、解析で得たワークレートを1サイクルの摩耗体積評価に、押付力や摺動速度等を摩耗試験条件に用いている。





## 参考資料:廃止措置中プラントの鉄持込み量一覧

○廃止措置中プラントの鉄持込み量を調査した結果、いずれも蒸気発生器取替(SGR)済みであり、累積の鉄持込み量は運転中SGRプラントで代表の高浜発電所2号機と同程度であることを確認した。

項目	【参考】 高浜4号機				【参考】 高浜2号機 (SGR後)		大飯1号機 (SGR後)		大飯2号機 (SGR後)		美浜1号機 (SGR後)		美浜 2 号機 (SGR後)				
水処理	AVT	ETA	高ETA	高AVT	AVT	ETA	高ETA	AVT	ETA	高ETA	AVT	ETA	高ETA	AVT	ETA	AVT	ETA
運転 サイクル数	10	8	2	3	2	7	4	3	8	1	2	7	2	2	9	2	11
運転時間 [×10 <sup>4</sup> hr]	9.8	8.0	2.0	2.4	1.9	7.1	3.5	10.9		9.8			10	).0	11	6	
鉄持込み量 (水処理毎) [kg/SG]	1,680	650	70	90	400	450	90	430	610	40	170	530	100	170	500	300	840
鉄持込み量 (累積) [kg/SG]	2,490				940			1,080			800		67	70	1,1	.40	

#### <薬品洗浄前後スケール性状比較>

○大飯発電所4号機において、薬品洗浄前後のスケ−ル性状を断面ミクロ観察により比較した結果は以下の通りであり、 薬品洗浄により、スケ−ルが粗密化することを確認



#### <3 k H z – E C T>

○大飯発電所3,4号機においても、スケール厚さ把握のため、過去に周波数3kHzでECTを実施していることを 確認

〇運転時間が最も長いタイミングで取得したデータは、大飯発電所3号機第8回定検であり、以下の通り

(大飯発電所3号機第8回定検での取得データ(H13年/7.9万時間/高温側))
 第三管支持板以下:約0.05~0.06mm
 第三管支持板以上:約0.09~0.17mm

〇高浜発電所3,4号機での調査結果と同様に、伝熱管下部ほど薄く、上部ほど厚い傾向であることを確認

## 参考資料:スケールにより減肉した国内外事例調査

○高浜発電所3号機および4号機の特異性(スケールにより減肉した国内外事例調査)

国内外で報告されている外面減肉事象を調査した結果、国内、海外共にスケールが原因とされた事例 は認められなかった。

なお、国内外において、SGの運転時間が高浜発電所3号機および4号機で外面減肉事象が生じた 運転時間以上(EFPY23以上<sup>※</sup>)であり、かつ薬品洗浄の実績が認められず、高浜発電所3号機およ び4号機と同等の伝熱管支持構造を有するプラントを調査した結果、8プラントのみであることを確認した。 ※T3#23(EFPY24.0)、T3#24(EFPY25.2)、T4#22(EFPY24.3)、T4#23(EFPY25.0)のうち最小の運転時間 (EFPY24.0)に対し更に抽出範囲を広げるため、-EFPY1.0を追加考慮

プラント名	運開日	SG取替日	現行SGEFPY
プラントA	1986.8.1	—	28.5 (2019.9.14時点)
プラントB	1972.12.14	1982.4.1	30.2 (2020.3.30時点)
プラントC	1973.9.1	1983.5.1	30.0 (2020.10.3時点)
プラントD	1986.4.11		26.9 (2019.1.5時点)
プラントE	1985.12.4		25.3 (2018.4.7時点)
プラントF	1986.7.18		26.0 (2019.1.10時点)
プラントG	1978.6.1	1993.4.1	24.1 (2019.9.8時点)
プラントH	1990.6.7		24.7 (2019.2.16時点)

## 参考資料:減肉伝熱管の健全性(1/2)

### 強度評価

国 P J 「蒸気発生器信頼性実証試験」((財)発電用熱機関協会、昭和50年度~昭和55年度)では、局部減肉 を有する伝熱管の内圧強度評価手法を確立するため、内圧による高温破壊試験を実施している。その試験結果か ら導出された内圧破断評価式<sup>※</sup>を用いて、運転中および事故時を包絡する内外差圧による破断圧力を算出した。 得られた破断圧力について、通常運転時および事故時の最大内外差圧に対する裕度を確認することにより、減 肉管の強度を評価した。

減肉深さ(%) (注1)	破断圧力P <sub>B</sub> (MPa)	事故時を包絡する作用内外差圧(MPa) <sup>(注2)</sup>	裕度
36	33.81		
		(注1) 最大減肉深さのC-SG(X21,Y8) で代表	

(注2)設計基準事故時および重大事故等時を包絡する内外差圧

80

※本評価式は、過去の高浜発電所3,4号機 蒸気発生器伝熱管の旧振止め金具による局部減肉の特殊設計施設認 可申請においても用いられており、下式にて表される。

$$P_{B} = \sigma_{f} \frac{t}{R} \left( \frac{1 - a/t}{1 - a/t \cdot 1/m} \right)$$
< 今回の計算条件>
$$P_{B} : 局部減肉を有する伝熱管の破断圧力 (MPa)$$
 $\sigma_{f} : インコネル600合金の流動応力=343.8MPa (@361.3oC)$ 
 $t : 板厚 = 10000 (Ghvbpe content of the second content of$ 

破断圧力は33.81MPaであり、通常運転時および事故時の最大内外差圧 MPaに対し、十分な裕度があることを確認した。

⇒減肉した伝熱管が運転中および事故時の内外差圧により破断することはない。

: 枠組みの範囲は機密に係る事項ですので公開することはできません。

## 参考資料:減肉伝熱管の健全性(2/2)

### 耐震性評価

減肉を有する伝熱管の耐震性について、次のとおり評価した。

- ・既工認<sup>※1</sup>の基準地震動Ssによる地震力および伝熱管全長モデル(右図)<sup>※2</sup> から、伝熱管直管部(管支持板部)に作用する力(部材力)を算出
- ・保守的に一様外面減肉と仮定し、伝熱管の断面積を減じた上で部材力から 発生応力および疲労累積係数を算出し、許容値に対する裕度を確認
- ※1:既工認添付資料13-17-3-2-2「蒸気発生器内部構造物の耐震計算書」(原規規発第1510091号、 平成27年10月9日認可)
- ※2:高浜発電所4号機既工認(新規制基準工認)補足説明資料「高浜発電所第4号機 耐震性に関する 説明書に係る補足説明資料 蒸気発生器伝熱管の評価について 関西電力株式会社 平成27年9月」

応力分類	発生応力 <sup>※3</sup> および疲労累積係数	許容値	裕度
一次一般膜応力	157 MPa	334 MPa	2.1
膜応力+曲げ応力	158 MPa	437 MPa	2.7
一次+二次応力	115 MPa	492 MPa	4.2
疲労累積係数	0.003	1	-

表 減肉を有する伝熱管の耐震性評価結果

※3:最大減肉深さのC-SG(X21,Y8)で代表

今回認められた減肉を考慮しても、発生応力および疲労累積係数に 十分な裕度があること確認した。

⇒減肉した伝熱管が地震により損壊することはない。

## 参考資料: 隣接伝熱管の健全性

○SG器内において小型カメラを用いて伝熱管の目視観察を実施した際に確認した摩耗痕に隣接した伝熱管の接触痕は、有意な減肉信号指示ではないことを確認した。



<u>摩耗痕のある伝熱管と隣接した伝熱管のECT結果(MIX:C-SG(X21,Y8)の例)</u>

〇当社とスケールマネジメント方法の主な違いについて下表の通り整理した。

○整理にあたっては、主要国である米国と仏国の状況を調査するため、EPRI等の各種レポートを確認するとともに、 EPRIおよびEDFへの問合せを行った。

#### <整理結果>

項目	当社	海外※
BEC穴閉塞	・ECTおよび目視による閉塞率管理 ・機械式洗浄による閉塞回復	<ul> <li>・ECTや目視、SG二次側水位による 閉塞率管理</li> <li>・<u>薬品洗浄による閉塞回復</u></li> </ul>
管板直上の腐食 環境生成	・スラッジランシング(毎定検)	・スラッジランシング ・ <u>薬品洗浄</u>
伝熱性能低下	・薬品洗浄(ASCA洗浄)	・薬品洗浄(ASCA洗浄他)

※ E P R I S G M P 専有レポート"Deposit Removal Strategies Sourcebook (3002005090)"他より

〇当社において薬品洗浄で対応するのは伝熱性能の低下のみ 〇海外においては、主にBEC穴閉塞対応で薬品洗浄を用いている他、管板直上スラッジの除去にも活用

⇒海外においては、薬品洗浄はスケールマネジメントにおける主要な対策と位置付けられていると推察され、結果として、多くのプラントが薬品洗浄を経験しているものと考えられる。

# 参考資料:スケールによる最大減肉深さに係る考察

#### <スケールと異物の減肉メカニズムの考察>

Oスケールが伝熱管に摩耗減肉を与えるメカニズムは、次の通りであり、異物の場合と同じである。

- ・流体力で振動する伝熱管が、上昇流で管支持板下面に押付けられたスケールに接触すると、接触部で伝熱管は摺動
- ・このとき、スケールが伝熱管との摺動で破損しなければ、摺動は継続し、伝熱管には摩耗減肉が発生
- ・比摩耗量についても、スケールと異物(SUS304で6.6×10-15 m²/N)は同等

Oただし、同じ比摩耗量、同じワークレートで摺動し続けたとしても、最終的な<u>摩耗減肉量は異物の場合より小さい</u>。

- ・スケールは微細な粒子で構成されるため、伝熱管との摺動で、自身が摩滅(構成粒子が脱落、又は微細な折損)
- ・伝熱管と接触しなくなるまで自身の摩滅が進むと、その時点で伝熱管の摩耗減肉の進展は停止
- ・異物の場合は、スケールのような摩滅現象は顕著でないため、異物の方が最終的な摩耗減肉量は大きくなる

#### <最大減肉深さの考察>



: 枠組みの範囲は機密に係る事項ですので公開することはできません。

## 参考資料:薬品洗浄の概要

SG器内に薬液\*を注入し、伝熱管全体を浸すことにより、伝熱管表面の鉄スケールを緩やかに溶解させ、 稠密な性状のスケールを粗密化させ、脆弱化させる効果がある。薬品洗浄は鉄洗浄、銅洗浄の2ステップからなり、スケールの粗密化(脆弱化)効果をもたらすのは鉄洗浄である。

\* エチレンジアミン四酢酸(Ethylene Diamine Tetra acetic Acid: EDTA)。合成洗剤に使用される酸の一種で鉄、銅の溶解を促進する効果あり

#### <鉄洗浄>

- ・スケールを一部溶解させ、粗密化させる目的で実施する。
- ・鉄洗浄によるスケール粗密化のメカニズムは次の通り。
- ①SG器内を高濃度のヒドラジン水(1, 000ppm)で浸漬し、還元性雰囲気を生成する。
- ②スケール中には空隙が存在することから、高濃度ヒドラジン水はスケール内部まで浸入し、還元性環境下でスケール(マグネタイト: Fe<sub>3</sub>O<sub>4</sub>)中のFe<sup>3+</sup>はFe<sup>2+</sup>として溶出することで、スケールの粗密化が進む。
- ③溶出した Fe<sup>2+</sup>は EDTAと結合して安定な化合物(キレート錯体)を作る。

#### <銅洗浄>

・鉄洗浄で分離した銅(金属銅)がSG器内で酸化(酸化銅)し、伝熱管の腐食性雰囲気を生成しないよう銅洗浄により除去する。 ・銅洗浄による銅除去のメカニズムは次の通り。

①空気注入による酸化性雰囲気で金属銅(Cu)をCu<sup>2+</sup>として溶解する。

②溶出したCu<sup>2+</sup>はEDTAと結合して安定な化合物(キレート錯体)を作る。

#### <主な洗浄条件(国内適用実績)>

項目	鉄洗浄		銅洗浄			
EDTA	1~3% (10,000~30,000ppm)	国内実績値	0.4% (大飯3号機実績)	Cu含有量の2倍		
その他薬品	・アンモニア ・ヒドラジン(1,000ppm)	pH調整 還元性雰囲気	・アンモニア ・重炭酸アンモニウム	p H調整 E D T A 触媒		
温度	100℃	—	65℃以下	—		
р Н	9	アンモニアで調整	10	アンモニアで調整		
洗浄雰囲気	還元性雰囲気	N <sub>2</sub> バブリング	酸化性雰囲気	エアバブリング		
洗浄時間	24hr	反応飽和目安	24hr	反応飽和目安		

#### ○薬品洗浄に伴う伝熱管等への影響

薬品洗浄を実施することで脆弱化したスケールが伝熱管から剥離するが、脆弱化したスケール がプラント運転中にSG器内の上昇流に伴って伝熱管に接触し、摩耗したとしても、脆弱化した スケールでは伝熱管を減肉させることはない。また、脆弱化したスケールが管板上へ堆積すること で、管板上へのスラッジの堆積量が増加すると想定されるが、スラッジでは伝熱管を減肉させるこ とはない。

プラント停止後は、剥離したスケールがSG器内水のブロー時にブロー水とともにSG器外に 流出するが、これまで薬品洗浄を実施している大飯発電所3号機および4号機において、SGBD配管等閉塞するなどの事例は認められていないことから、剥離したスケールがプラントに 影響を及ぼすことはないと考える。 ○薬品洗浄の系統概要

SGBD系統等に仮設系統を接続し、薬品注入並びに鉄洗浄および銅洗浄を行った後は、SGBD 系統および仮設系統を経由して排水する。

