

銅合金製復水器細管の漬食メカニズムの調査

Investigation of Impingement Attack Mechanism of Copper Alloy Condenser Tubes

福村卓也 (Takuya Fukumura)* 中島宣雄 (Nobuo Nakajima)* 有岡孝司 (Koji Arioka)*
戸塚信夫 (Nobuo Totsuka)* 中川朋和 (Tomokazu Nakagawa)*

要約 原子力発電所の復水器で使用されている銅合金製復水器細管の海水による漬食の発生と進展のメカニズムを解明するため、実際の復水器細管を抜き取って切断し、漬食部を中心に各種材料試験を行った。さらにくぼみが存在する場合の流れ解析を実施した。

本調査結果から、漬食はいずれも海生生物が付着した部分の跡の内側に発生しており、従来から指摘されてきたこうした異物の下流側で流れが乱されるため漬食が発生するという例は見当たらなかった。また、その跡の内側では鉄皮膜が欠落し、銅合金成分である亜鉛濃度が低下している例も見られた。こうした結果と流れ解析の結果を総合して、次のような漬食の発生と進展のメカニズムを考察した。

- 復水器細管表面への海生生物の付着・成長
- 細管閉塞の発生、海生生物の腐敗死滅
- 海生生物付着部直下で汚染海水腐食の発生、くぼみ(キャビティ)の形成
- 洗浄等により閉塞の解消
- キャビティ内部で流れの衝突により漬食の発生
- 漬食の進展

キーワード 漬食、復水器細管、銅合金、海生生物

Abstract In order to investigate generation and growth mechanisms of impingement attacks of sea water against copper alloy condenser tubes used in condensers of nuclear power plants, we took out condenser tubes from actual condensers, cut them into several pieces and carried out several material tests mainly for impinged spots. In addition water flow inside of a pit was analyzed.

From the results of the investigation, it was found that all of impingement attacks were found in the marks left by sessile organisms and none were found in downstream of the marks as frequently proposed so far. At the pits generated inside the marks, iron coating was stripped and zinc content was deficient in some cases. Combining these data and the result of flow analysis, we considered the following mechanism of the impingement attacks:

- sessile organisms clinging to the surface of the condenser tube and growth
- occlusion of the tube, extinction and decomposition of sessile organisms
- pollution corrosion under the organisms and cavity formation
- occlusion removal by the cleaning
- generation of impingement attacks by flow collision inside the cavity
- growth of the impingement attacks

Keywords impingement attack, condenser tube, copper alloy, sessile organisms

1. はじめに

加圧水型原子力発電所(PWR プラント)では、蒸

気を復水器により熱交換し、復水にして戻している。

復水器には数万本の細管があり、その内側を海水が通って細管外側の蒸気を冷却している。最近はチタ

*(株)原子力安全システム研究所 技術システム研究所

ン製のものも増えてきているが、従来これらの細管は銅合金(銅が約80%、亜鉛が約20%、アルミニウム等微量含む)製のものが多く使用されている。この復水器細管に穴が空き復水に海水成分が混入することを復水器細管漏洩といい、蒸気発生器中に不純物を持ち込むこととなり、蒸気発生器伝熱管への影響を考えると好ましい事象とはいえない。

この復水器細管漏洩にいたる損傷モードのひとつに漬食があり、流れの乱れにより腐食が加速されるという特徴を持つ⁽¹⁾。従来、この漬食は海生生物が細管の内側に付着してその下流で流れが乱れることから発生するといわれていた。

そこで漬食の対策として、海生生物が付着しやすい低流速期間を短縮すること、運転中に細管内をスポンジボールで洗浄して付着海生生物を除去すること、細管内の保護皮膜形成を目的とした鉄イオンの注入、プラント停止時に復水器細管全数検査による損傷の早期発見などがとられている。しかしながら、漬食による復水器細管漏洩を完全に防止するにはいたっていない。なお、過去には海生生物付着防止のために海水中へ塩素注入が行われていたが、現在は環境への配慮から行われていない発電所が存在する。

そこで、復水器細管漏洩を防止するために、プラント停止時に復水器細管をサンプリングし、漬食発生状況、皮膜性状、細管の材料特性、海生生物の付着状況、海生生物の種類や量を調査し、実態の流れの状況を解析することにより、漬食の発生と進展の

メカニズムについて検討した。

2. 調査内容

2.1 調査対象

平成12年8月～9月にかけて、2つの発電所の3ループおよび4ループ各1基のPWRプラント(それぞれユニットAおよびユニットBと呼ぶ)の銅合金製細管各10本、合計20本をサンプリングし、調査対象とした。

細管の寸法仕様は全長15.24m、外径25.4mm、厚さ1.245mmである。復水器細管銅合金材料はアルミニウムであり、表1に示すJIS H3300-1981の材質記号C6870～C6782に化学成分と機械的性質の規格がある。

2.2 調査項目

調査項目は、次の4項目である。

- (1) 細管内面の皮膜および管自体の物理的および化学的な特性の把握：皮膜性状調査
- (2) 細管内面に付着した海生生物の種類、量および付着状況：海生生物の付着状況調査
- (3) 漬食の発生状況、形状：漬食発生状況調査
- (4) キャビティ内流れの状況：流れ解析

調査項目、調査本数、調査方法の一覧を表2に示す。

表1 復水器細管用銅合金の諸規格 (JIS H3300-1981)

規 格	材 質 記 号	化学成分(%)								機械的性質	
		Cu	Si	Al	Ni	Pb	Fe	Zn	As	引張強さ (kgf/mm ²)	伸び(%)
JIS H3300-1981	C6870	76.0 ～ 79.0	-	1.8 ～ 2.5	-	0.05	0.05	R	0.02 ～ 0.06	375	40
	C6871	76.0 ～ 79.0	0.20 ～ 0.50	1.8 ～ 2.5	-	0.05	0.05	R	0.02 ～ 0.06	375	40
	C6872	76.0 ～ 79.0	-	1.8 ～ 2.5	0.20 ～ 1.0	0.05	0.05	R	0.02 ～ 0.06	375	40

表2 銅合金製復水器細管調査項目等

調査項目	調査本数	調査方法
皮膜性状調査	6本 / プラント 各水室1本	・管材性質：管材料成分分析，硬さ測定，管内面表面粗度測定 ・皮膜性状：外観觀察，皮膜重量測定，皮膜化学分析， 分極抵抗測定 ・細管の汚れ程度：熱貫流低下率測定
海生生物付着 状況調査	2本 / プラント 閉塞度合いの大きいもの	・海生生物付着状況：外観觀察
潰食発生状況 調査	2本 / プラント 渦電流探傷調査で欠陥指示のあるもの	・潰食発生状況：ミクロ觀察，分極抵抗測定，元素分析
キャビティ内 流れ状況		・流れ解析

2.3 調査方法

2.3.1 管材料成分分析

管材料成分に特異性があるかを調べるために、銅合金製細管中央部から長さ10cm切り出し、管内表面付着物を除去、サンドペーパにて研磨後、蛍光X線分析装置(島津社製XRF-1800)にて分析した。

2.3.2 硬さ測定

硬さの特異性があるかを調べるために、銅合金製細管中央部から長さ1cm切り出し、微小硬度計(Akashi MVK-H2)を用い、内表面より0.1°内側、荷重100gでのビックアース硬度を測定した。

2.3.3 管内面表面粗度測定

細管内面の粗度を調べるために、銅合金製細管中央部より長さ10cm切り出し、管内表面のスケールを10%HClで除去後、触針式表面粗さ形状測定器(東京精密社製サーフコム470A)を用いて表面粗度を測定した。

2.3.4 外観觀察

全ての銅合金製細管を対象に、天地を分けるよう

に半割し、皮膜の形成状況、海生生物の付着状況、腐食状況を目視あるいはルーペにて觀察した。

2.3.5 皮膜重量測定

鉄皮膜の形成度合いを調べるために、銅合金製細管中央部から長さ20cm切り出し、105°Cで乾燥、重量測定、管内面の皮膜を10%HClで溶解し、105°Cで乾燥、重量測定し、酸溶解前後の重量差を化学天秤で求めた。

2.3.6 皮膜化学分析

鉄皮膜の化学成分の特異性を調べるために、銅合金製細管中央部から長さ10cm切り出し、細管内表面に付着しているスケールを竹べらで搔き落とし、強熱減量測定と10%HClで溶解し、高周波プラズマ発光分析装置(ICP、日本ジャーレルアッシュ社製IRIS Advantage)により元素分析を実施した。

2.3.7 分極抵抗測定

鉄皮膜が付着下状態での耐食性を調べるために、銅合金製細管中央部から長さ10cm切り出し、半割した試験片の測定部位(管内表面)以外を絶縁性テープおよびマニキュアで被覆し、腐食試験用人工海水に24時間浸漬後、ポテンショスタット(東方技

研社製 P S - 14) にて自然電位から - 100mV 分極して測定した時の電流値より次の式にて求めた .

$$\text{分極抵抗} (\Omega) = 0.1 \text{ V} / \text{電流値} (\text{A}/\text{m})$$

2.3.8 热貫流低下率測定

細管の汚れの程度を調べるために、銅合金製細管中央部から長さ 1 m サンプリングし、電気化学協会海生生物汚損対策懇談会制定の「復水器引抜管汚れ係数測定方法」の電気加熱法⁽³⁾に基づいて電気炉中で冷却水流量、温度等を測定し、次式により求めた。

$$\text{熱貫流低下率} (\%) = \frac{K_{OHEI} - K_1}{K_{OHEI}} \times 100$$

K_{OHEI} は Heat Exchange Institute 基準による新管の基準熱貫流率(kcal/m²h)であり、表から求める。
 K_1 は測定管のみかけの熱貫流率(kcal/m²h)であり、水蒸気の凝縮熱量が冷却水に伝達される際の熱貫流率 K は一般に次式で表される。

$$Q = K \cdot A_o \cdot \frac{(T_s - T_{wi}) - (T_s - T_{wo})}{\ln(\frac{T_s - T_{wi}}{T_s - T_{wo}})}$$

Q : 伝達熱量(kcal/h)

A_o : 管外表面積(m²)

T_s : 飽和水蒸気温度(°C)

T_{wi} : 冷却水入口温度(°C)

T_{wo} : 冷却水出口温度(°C)

2.3.9 ミクロ観察

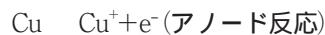
潰食部の形状および深さを見るために、表面および樹脂埋めした断面を走査型電子顕微鏡 (HITACHI 製 S-2460N 形) にて観察した。

2.3.10 元素分析

潰食部における管材料、皮膜、生物および海水成分の元素分布を電子線マイクロアナライザー (E P M A , 日本電子社製 JXA-8600M) にて断面分析を実施した。着目元素として Cu , Zn , Al , As , Ni , Si , Fe , O , C , Ca , S , Mg , Mn , P を測定した。

2.3.11 流れ解析

潰食が母材成分からの溶出による化学現象とする
と、下記の溶出反応が考えられる。



溶出速度はカソード反応によって律速されるとす
ると、その速度は次式で与えられる。

$$J = D \cdot \frac{Co}{h}$$

J : 溶出速度

D : 海水中酸素の拡散係数

Co : 海水中酸素濃度

h : 境界膜の厚さ

したがって、溶出速度は流れにより境界膜が薄く
なることで加速される。

そこで潰食の発生におよぼす流れの影響を評価す
るために潰食が海生生物付着跡に発生することから
その形状として直径 (1 および 3 mm) と深さ
(10,20,30 および 40%) をパラメータにして潰食内
での流れ解析を実施した。

解析コードとして汎用の熱伝達流動 FEM 解析コ
ード (STAR-CD) を使用し、2 次元で解析した。

3. 調査結果

3.1 皮膜性状の調査結果

3.1.1 管材料成分分析

管材料成分は表 3 に示すとおり、アルミ黄銅の規格 JISH3300-1981C6871 および C6872⁽¹⁾相当材であった。

表 3 管材料成分

元素	測定値 (wt%)	規格 (wt%)
Cu	76.9~78.1	76.0~79.0
Zn	19.6~20.6	R
Al	1.8~1.9	1.8~2.5
Ni	0.27~0.29	0.20~1.0
Si	0.31~0.45	0.20~0.50
As	0.02~0.05	0.02~0.06

3.1.2 硬さ測定

ピッカース硬度は図1に示すように95~161Hvの範囲に分布した。ユニットAの平均は147、ユニットBの平均は134、標準偏差は21Hvであり、ユニット間に有意差はみられなかった。

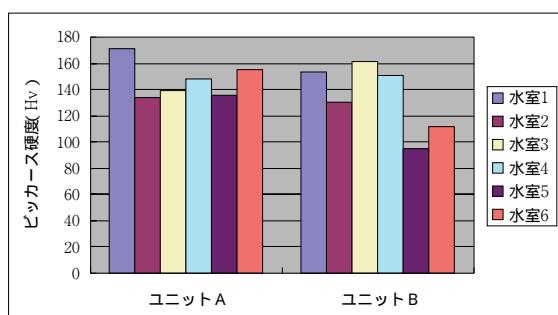


図1 硬さ測定結果

3.1.3 管内面表面粗度測定

管内面の表面粗度は図2に示すように1.1~3.8 μm の範囲に分布した。

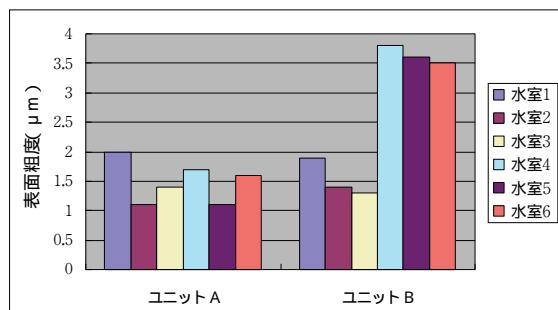


図2 管内面表面粗度測定結果

3.1.4 外観観察

復水器細管はプラント運転中の鉄イオン注入と定期検査時の洗浄を繰り返してきた。今回は洗浄前にサンプリングしており、全ての水室代表管の細管内面は全面が茶褐色の皮膜で覆われ、皮膜の形成が不十分なところは見られなかった。

細管内面皮膜外観観察結果の一例を図3に示す。

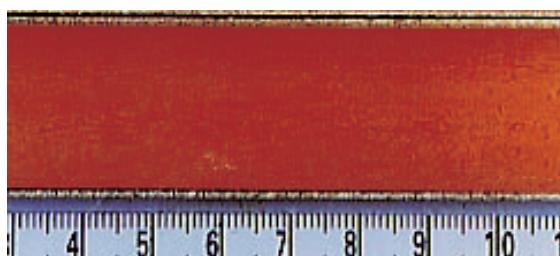


図3 細管内面皮膜外観(ユニットB水室1)

3.1.5 皮膜重量測定

図4に示すとおり皮膜重量は、1.7~7.3mg/cm²の範囲に分布し、各細管でばらつきが見られる。

ユニットAの平均値は3.5mg/cm²、標準偏差は1.6mg/cm²、ユニットBの平均値は3.8mg/cm²、標準偏差は1.8mg/cm²でユニット間に有意差はなかった。

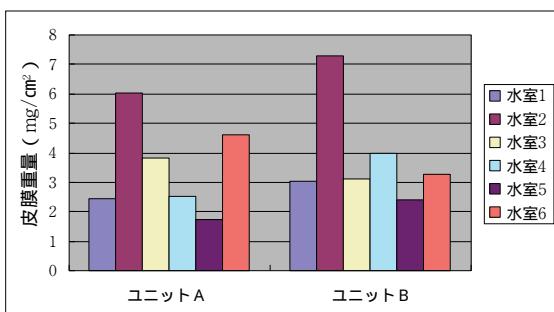


図4 皮膜重量測定結果

3.1.6 皮膜化学分析

皮膜の重量を占める主なものとして、鉄、銅、亜鉛、強熱減量などが見られた。

分析結果の一例を図5に示す。

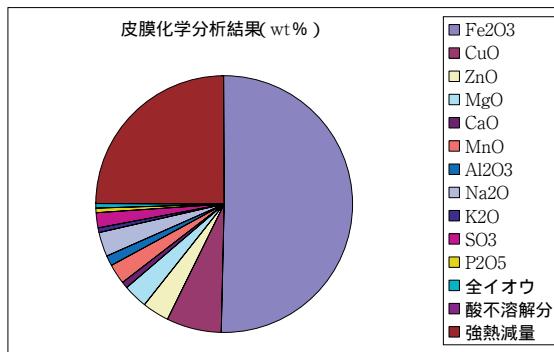


図5 皮膜の化学分析結果(ユニットA水室1)

ユニットAとユニットBの皮膜の化学分析の水室平均と標準偏差を表4に示す。ユニット間でほぼ同様の結果が得られた。

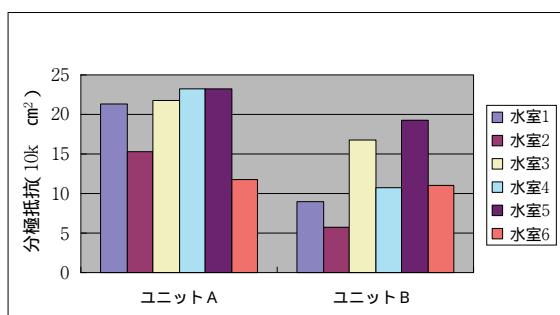
表4 皮膜の化学分析ユニット平均と標準偏差

	ユニットA		ユニットB	
	平均(wt%)	標準偏差(wt%)	平均(wt%)	標準偏差(wt%)
Fe ₂ O ₃	37.7	6.5	49.3	7.2
CuO	4.9	1.4	6.7	0.9
ZnO	3.2	1.8	3.3	1.6
MgO	3.1	0.4	2.6	0.5
CaO	1.4	0.5	0.9	0.2
MnO	1.6	1.2	0.3	0.4
Al ₂ O ₃	2.2	0.6	0.8	1.0
Na ₂ O	6.2	3.4	4.8	4.1
K ₂ O	0.2	0.4	0.0	0.0
SO ₃	2.2	0.4	2.0	0.5
P ₂ O ₅	0.6	0.1	0.2	0.3
全イオウ	0.8	0.2	0.6	0.2
酸不溶解分	7.3	5.6	1.8	2.3
強熱減量	22.1	2.1	20.2	1.3

3.1.7 分極抵抗

分極抵抗はばらつきがあるものの、全て健全な皮膜の目安⁽⁴⁾とされる $1 \times 10^4 \text{ cm}^2$ 以上であった。

分極抵抗の測定結果を図6に示す。



3.1.8 热貫流低下率測定

図7に示すようにいずれの測定結果も新管を0として熱貫流率は低下してした。

細管が汚れると熱貫流率が低下することが知られており、細管毎の皮膜重量と熱貫流低下率を整理すると図8に示すように正の相関が認められた。

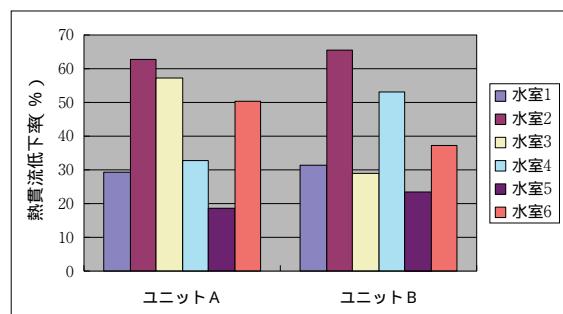
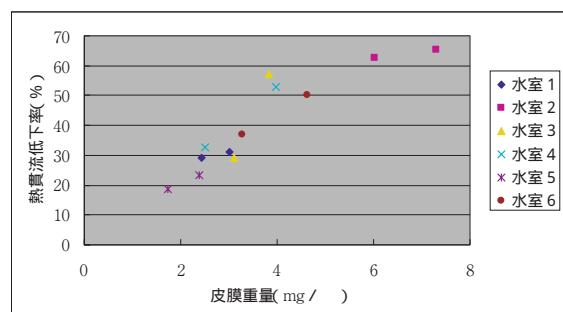


図7 热貫流低下率測定結果



3.2 海生生物の付着状況調査結果

3.2.1 海生生物付着状況外観

閉塞度合いの大きい管全長にわたり海生生物の付着状況を調査した。

その外観の一例を図9に示す。この場合は、海水入口側にフジツボが付着しており、それを除去すると付着跡と浅いくぼみ(キャビティ)が確認された。

3.2.2 海生生物の種類と重量

閉塞度合いの大きい管について調査した結果、ユニットA、Bあわせて約20種類の海生生物が確認された。そのうち重量として0.01g以上あったものについてその種類と重量を図10および表5に示す。

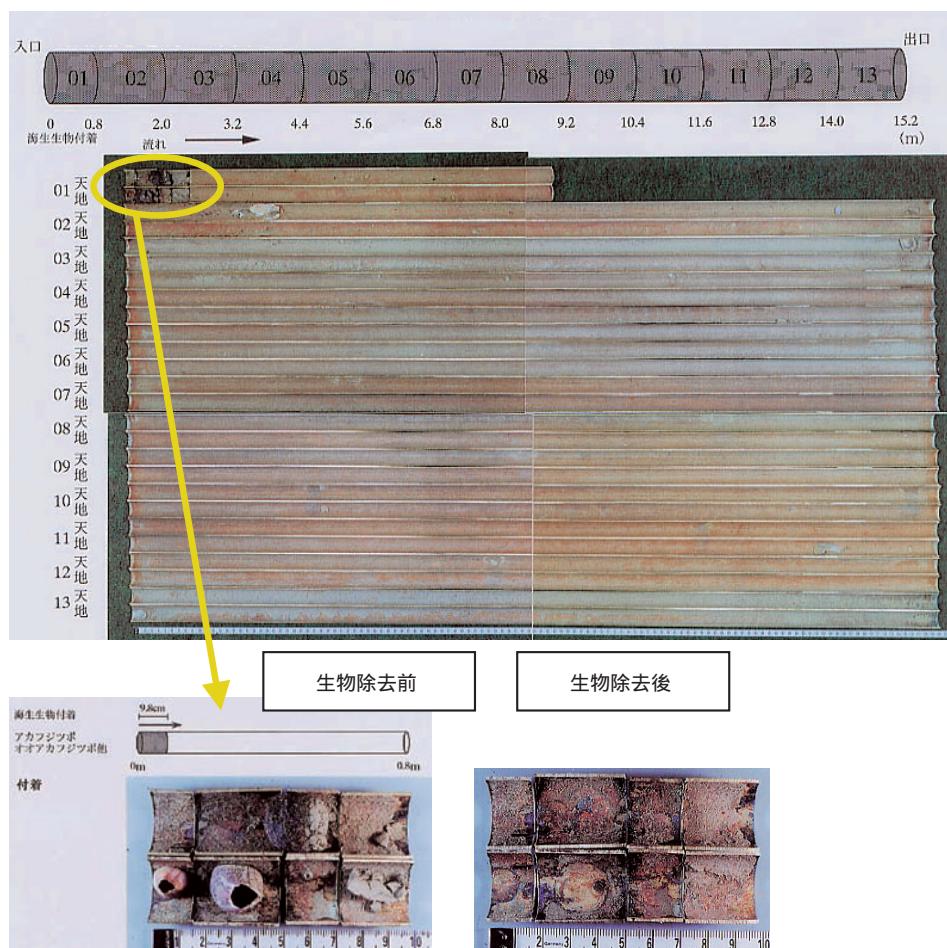


図9 海生生物の付着状況とそれを除去した後の状況

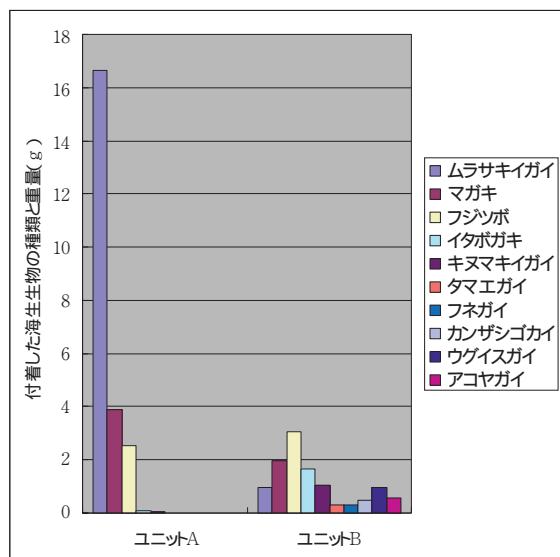


表5 付着した海生生物の種類と重量

	海生生物重量(g)	
	ユニットA	ユニットB
ムラサキガイ	16.64	0.95
マガキ	3.90	1.96
フジンボ	2.52	3.05
イタボガキ	0.10	1.64
キヌマキイガイ	0.03	1.04
タマエガイ	0.02	0.32
フネガイ	0	0.29
カンザシゴカイ	0	0.49
ウグイスガイ	0	0.95
アコヤガイ	0	0.56

図10 付着した海生生物の種類と重量

なお、付着生物で最大のものは45のマガキがユニットBで見られた。

3.3 潰食の発生状況調査結果

3.3.1 外観観察

ユニットBから合計6箇所の潰食が確認された。それらは全て海生生物付着跡の中に発生しており、海生生物の下流側に潰食は確認されなかった。

潰食部外観の一例を図11に示す。

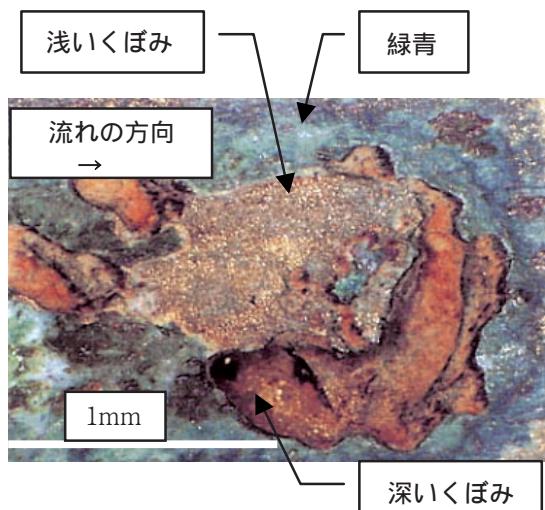


図11 潰食部の外観観察結果

3.3.2 潰食部ミクロ観察

SEMによる潰食表面ミクロ観察結果の一例を図12に、断面ミクロ観察結果を図13に示す。

断面観察したものは全て、流れの下流側の方が深くえぐれ、潰食は明らかに流れの影響を受けている。なお、図13に示すような不連続な曲線の組合せで構成されている潰食が見られ、潰食が多段階に進行していると考えられる。

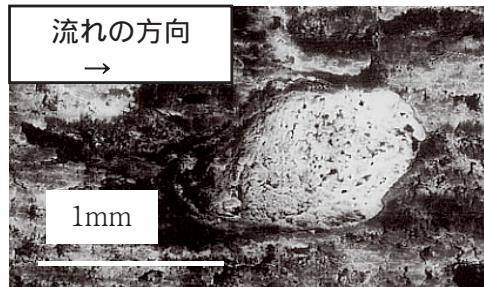


図12 潰食部表面ミクロ観察結果

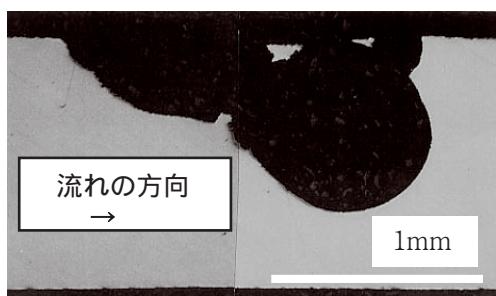


図13 潰食部断面ミクロ観察結果

3.3.3 潰食段数と深さ

多段階に潰食した場合、その深さへの影響を見るために、潰食段数と深さの関係を調べた。その結果を図14および表6に示す。この場合、潰食のデータを拡充するために、過去にサンプリングされた銅合金製細管も用い、28個の潰食について調べた。

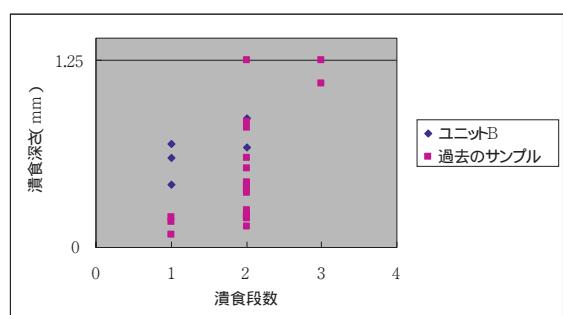


図14 潰食段数と潰食深さ

潰食段数としては2段階以上のものが多いことが分かる。また1段階で貫通（腐食深さ1.25）に至ったものは確認されなかった。

表6 腐食段数と深さ

	潰食段数		
	1	2	3
潰食深さ ()	0.09 0.18 0.20 (0.42) (0.60) (0.69)	0.14 0.19 0.21 0.21 0.22 0.22	1.10 1.25
	0.25 0.36 0.38 0.40 0.41 0.43 0.44 0.53 0.60 (0.67) 0.80 0.84 (0.86) 1.25		
平均	0.36	0.47	1.18
標準偏差	0.25	0.29	0.11

() はユニットBを示す。

3.3.4 海生生物付着部および潰食部断面 E P M A 分析

海生生物の付着部直下の状態を調べるために、図15に示す海生生物の除去した後の付着跡を切断し、腐食の影響を見るために、EPMAによる断面の元素分布を分析した。

図16に示すように、海生生物付着部直下は浅く

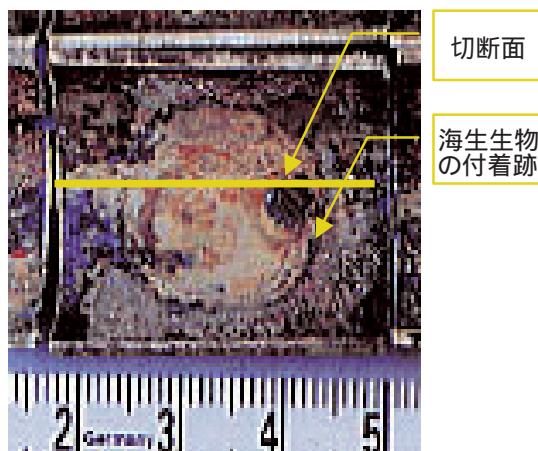


図15 海生生物の付着跡切断部位

くぼんで、亜鉛濃度が低下(青い部分)していた。これは海生生物が死滅腐敗して、汚染海水腐食と呼ばれる腐食を起こしていることを示唆している。

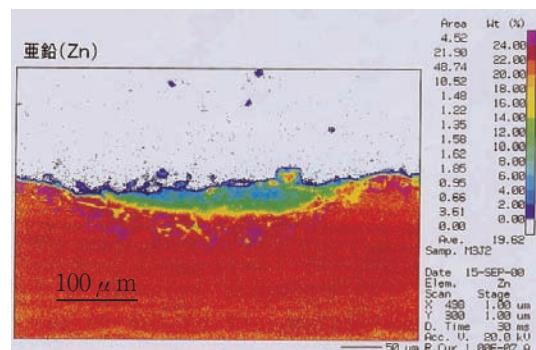


図16 海生生物の付着部真下のZn分析結果
次に注入されている鉄イオンが潰食部内面に鉄皮膜をどの程度形成しているか見るために、潰食部断面のFe分布をEPMAで分析した。その結果を図17に示す。潰食部内面は管内表面に比べてFe(赤い部分)が少ないことが分かる。

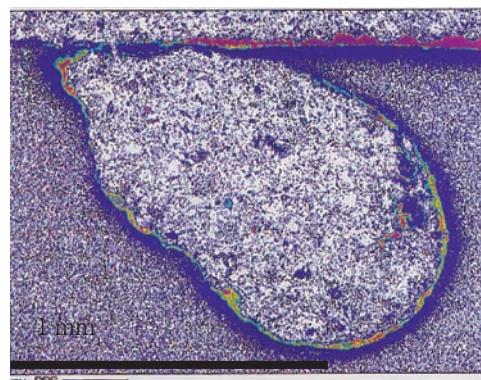


図17 潰食部断面のFe分析結果

3.3.5 潰食部分極抵抗測定

潰食部位の局部的な分極抵抗を測定した結果、 $7 \times 10^2 \text{ cm}^2$ であった。これは鉄皮膜を除去し、母材を露出させて測定した結果($3 \times 10^2 \text{ cm}^2$)とほぼ同等あり、鉄皮膜が充分に形成されていないと考えられる。なお、皮膜が健全な部分の測定結果は $8 \times 10^4 \text{ cm}^2$ であった。

3.3.6 潰食部硬さ測定

潰食部の硬さを測定した結果を図 18 に示す。これによると潰食部の硬さが健全部に比べて変化しているということは見られなかった。

3.3.7 流れ解析

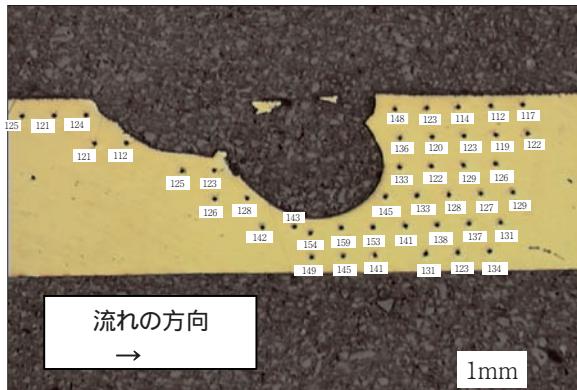


図 18 潰食部硬さ測定結果

キャビティ内部で境界膜の厚さが薄くなるような流れの衝突が発生し得るか、キャビティの形状をパラメータに 2 次元の流れ解析を実施した。

キャビティの直径 3 mm, 流速 2.4m/s, 深さ 20% での流れ解析結果を図 19 に、深さ 40% での結果を図 20 に示す。深さ 40 % ではキャビティ内で渦が発生し、流れの下流側に流れの衝突が発生していることが分かる。

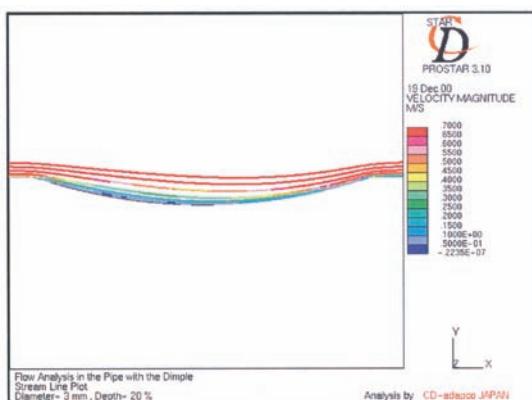


図 19 流れ解析流れ線図（深さ 20%）

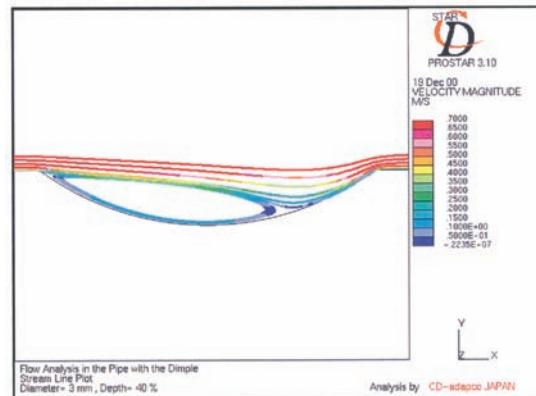


図 20 流れ解析ベクトル図（深さ 40%）

直径と深さを変化させて実施し、直径が小さいほど、深さが深いほど流れの衝突が発生しやすい傾向があることが認められた。

4. 潰食の発生と進展メカニズムの検討

以上述べたように、(1)皮膜性状や管材料側に潰食の発生に結びつくような要因がないこと、(2)海生生物の付着跡から潰食の発生が見られること、(3)成長した海生生物等により細管の閉塞が起こっていること、(4)死滅した海生生物付着部で汚染海水腐食と見られる腐食が見られたこと、(5)流れ解析でキャビティ内で流れの衝突が見られたこと等の結果から、潰食の発生と進展メカニズムとしては、以下のようないきさつをとると推定できる。

復水器細管表面への海生生物の付着・成長

PWR プラントの起動時など低流速時に海生生物が復水器細管表面に付着する可能性が高い。一般に海生生物は流れが強いと復水器細管表面に付着しにくいことが知られている⁽²⁾。

付着した海生生物の一部はスponジボールにより除去されるが、一部は除去されずに残り、成長して、スponジボールでは除去できない固着力を持つようになる。

細管閉塞の発生、海生生物の腐敗死滅

成長した海生生物等により、管内の流れがせき止められ、復水器細管の閉塞が発生する。

閉塞の発生により、細管内の流れが停止し、えさ

や酸素の供給が停止し、海生生物が死滅腐敗する。
海生生物付着部直下で汚染海水腐食の発生、キャビティの形成
海生生物の腐敗により、汚染海水腐食と呼ばれる腐食が発生する。
汚染海水腐食が進行し、海生生物付着部直下にキャビティが形成される。
洗浄等により閉塞の解消
定期検査時の洗浄等で閉塞が解消し、次の運転で流れが回復する。
キャビティ内部で流れの衝突により潰食の発生
キャビティ形状等の条件が合致したキャビティ内面に流れの衝突ポイントが発生。流れの衝突ポイントで境界膜の厚さが薄くなり、物質移動(腐食)が加速され、潰食が発生する。
潰食の進展
鉄皮膜の形成あるいは形状等条件の変化に伴ない一部は進行が停止するが、一部は複数の運転サイクルを通じて進展する可能性がある。

5.まとめ

PWRプラントの復水器の銅合金製細管における潰食の発生と進展メカニズムを解明するために、2基のPWRの復水器細管を抜管し、細管内表面の皮膜性状、管材料特性、海生生物付着状況、潰食発生状況を詳細に調査、分析した。
その結果、(1)皮膜性状や管材料側に潰食の発生に結びつくような要因がないこと、(2)海生生物の付着跡から潰食の発生が見られること、(3)成長した海生生物等により細管の閉塞が起こっていること、(4)死滅した海生生物付着部で汚染海水腐食と見られる腐食が見られたこと、(5)流れ解析でキャビティ内面で流れの衝突が見られたことなどの結果から、潰食の発生進展メカニズムとしては、従来いわれているプロセスに加え、以下のプロセスをとると推定することができる。

復水器細管表面への海生生物の付着・成長
細管閉塞の発生、海生生物の腐敗死滅
海生生物付着部直下で汚染海水腐食の発生、キャビティの形成

洗浄等により閉塞の解消
キャビティ内部で流れの衝突により潰食の発生
潰食の進展

まだキャビティが潰食に進展していくための条件など未解明な部分も多い。しかし、鉄皮膜の形成条件工夫することにより潰食の進展を防止することを検討していく必要がある。

文献

- (1) 川邊允志、荒木道郎、藤井哲、清水潮：復水器工学ハンドブック、愛智出版、96(1994)。
- (1) 川邊允志：大型付着生物対策技術総覧、電気化学会海生生物汚損対策懇談会、338～357(1998)。
- (3) 電気化学協会海生生物汚損対策懇談会編：復水器細管汚れ測定方法(1988)。
- (4) 住友軽金属工業株式会社技術研究所：発電プラントにおける復水器管の材料選定と使用時の問題点と対策について、住軽金技報、33(1991)。