高速増殖原型炉「もんじゅ」 2次主冷却系設備におけるナトリウム燃焼解析() (研究報告書)

2004年2月

核燃料サイクル開発機構 高速増殖炉もんじゅ建設所

本資料の全部または一部を複写・複製・転載する場合は、下記にお問い合わせください。

〒319-1184 茨城県那珂郡東海村村松4番地49 核燃料サイクル開発機構 技術展開部 技術協力課 電話:029-282-1122 ファックス:029-282-7980 電子メール:<u>perv@inc.go.p</u>

Inquiries about copyright and reproduction should be addressed to :

Technical Cooperation Section,

Technology M anagem entD ivision,

Japan Nuclear Cycle Developm ent Institute

4-49 M uram atu, Tokaim ura, N aka-gun, Ibaraki 319-1184 Japan

ⓒ 核燃料サイクル開発機構

(Japan Nuclear Cycle Developm ent Institute) 2003

高速増殖原型炉「もんじゅ」 2次主冷却系設備におけるナトリウム燃焼解析() (研究報告書)

岡部 綾夫^{*1}, 大野 修司^{*2}

中井 良大*3, 江橋 政明*4

要 旨

高速増殖原型炉「もんじゅ」のナトリウム漏えい対策について設計の妥当性を確認する際の判断材料を得るため、ナトリウム燃焼解析コード ASSCOPS version 2.1 を使用し、2次主 冷却系設備におけるナトリウム漏えい時の建物や床ライナへの影響解析(ナトリウム燃焼解 析)を実施した。本報告書は、ナトリウム燃焼解析で得られた雰囲気圧力、床ライナ温度及 び水素濃度等をまとめたものである。

主要な解析結果は以下のとおりである。

(1)雰囲気圧力

圧力最高值 約 4.3 kPa [gage]

(2)床ライナ温度

床ライナ最高温度 約 870 床ライナ最大減肉量 約 2.6 mm

(3) 水素濃度

水素濃度最高值 約2%

(4)貯留室の床ライナ温度及び床コンクリート温度
 床ライナ最高温度 約 400
 床コンクリート最高温度 約 140

*1 高速増殖炉もんじゅ建設所 技術課

- *2 大洗工学センター 要素技術開発部 熱化学安全試験グループ
- *3 経営企画本部 FBR サイクル開発推進部 FBR サイクルシステム統合グループ
- *4 高速増殖炉もんじゅ建設所 プラント第二課

Sodium Combustion Analysis () for the secondary heat transport system of Prototype Fast Breeder Reactor MONJU

> Ayao OKABE^{*1}, Shuji OHNO ^{*2} Ryodai NAKAI ^{*3}, Masaaki EBASHI^{*4}

Abstract

Sodium combustion analyses were performed using ASSCOPS version 2.1 in order to obtain background data for evaluating the validity of the mitigation system against secondary sodium leak of MONJU.

The calculated results are summarized as follows.

- (1) Peak atmospheric pressure ~ 4.3 kPa [gage]
- (2) Peak floor liner temperature ~ 870

Maximum thinning of liner ~ 2.6 mm

- (3) Peak hydrogen concentration $\sim 2\%$
- (4) Peak floor liner temperature in the spilt sodium storage cell ~ 400

Peak floor concrete temperature in the spilt sodium storage cell ~ 140

^{*1} Reactor and Systems Engineering Section, Monju Construction Office

^{*&}lt;sup>2</sup> Thermochemistry Safety Engineering Group, Advanced Technology Division, OEC

^{*3} FBR Cycle System Integration Group, FBR Cycle System Development Office, Executive Office for the Policy Planning and Administration

^{*4} Maintenance Engineering Section, Monju Construction Office

目 次

1.	概	要	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	1
2.	2	次主	冷却]系	設	備	の	ナ	F	IJ	ウ	Ь	燃	焼	解	析	条	件		•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	2
3.	2	次主	冷却]系	設	備	の	ナ	ト	IJ	ウ	Ъ	燃	焼	解	析	結	果		•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	4
		3.	1	5	家医	₿Ş	īΕ	Eナ	J	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	4
		3.	2	F	末ラ	71	ſJ	⊢걆	退	ł	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	4
		3.	3	7	K夛	表演	農厚	ŧ	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	5
		3.	4	貝	宁旨	留室	₹0	つ床	53	<u>-</u>	17	トジ	昷月	度及	<u>ک</u> ر	ゾ戸	¥=	こ	, ,	7 I	J-	-	トジ	昷月	ŧ	•	•	•	•	5
		3.	5	-	ታ	- I	ļĻ	לל	ム燈	然火	尭日	寺の	D 糸	公子	老 素	丸 量	昌	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	5
		3.	6		言う	素力	ゴフ	ζ σ.)注	ÈΪ	۸li	20	よる	5 景	影響	警約	爰禾	0~	0	DĘ	55	J	•	•	•	•	•	•	•	5
4.	結	言	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	6
誃	ţ	辞	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	7
参	考	文献	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	8

図表リスト

第2章

表 2-1	2 次主冷却系設備のナトリウム燃焼解析条件(共通項目)・・・・・・・9
表 2-2	2 次主冷却系設備のナトリウム燃焼解析条件(C ループ配管室 A446)・・・10
表 2-3	2 次主冷却系設備のナトリウム燃焼解析条件(C ループ蒸発器室 A438)・・11
表 2-4	2 次主冷却系設備のナトリウム燃焼解析条件(C ループ過熱器室 A439)・・12
表 2-5	2 次主冷却系設備のナトリウム燃焼解析条件
	(B ループ過熱器室 A435 の圧力に着目した解析)・・・・・・・・・13
表 2-6	評価対象に応じて変更する解析条件
	(2 次主冷却系設備 流出・移送過程の解析) ・・・・・・・・・・・・
表 2-7	2次主冷却系設備のナトリウム燃焼解析条件(貯留後の解析)・・・・・15
表 2-8	評価対象に応じて変更する解析条件(貯留後の解析)・・・・・・・・・16
表 2-9	ナトリウム漏えい継続時間(2次主冷却系設備)・・・・・・・・・・17
図 2-1	2次主冷却系設備ナトリウム燃焼解析におけるタイムチャート・・・・・18
図 2-2	解析モデルの概要(2次主冷却系配管室の例)・・・・・・・・・・19
図 2-3(1/2)2次主冷却系設備Cループ区画例 ・・・・・・・・・・・・・20
図 2-3(2/2)2次主冷却系設備Cループ区画例(主冷却系室区画詳細図)・・・・21
図 2-4	断熱材敷設部と非敷設部及び架構のモデル化
	(水素濃度に着目した解析にて使用)・・・・・・・・・・・・・・22
図 2-5	解析モデルの概要(貯留後の解析)・・・・・・・・・・・・・・23
図 2-6	漏えい規模の違いによるナトリウム燃焼の概念図の比較・・・・・・・24
図 2-7	溶融塩型腐食の減肉速度の温度依存性(NaOH + Na ₂ O ₂ 系環境)・・・・・・25
図 2-8	NaFe 複合酸化型腐食の減肉速度の温度依存性(NaOH + Na ₂ O 環境) ・・・・26

第3章

図 3.1-1	2 次主冷却系設備	配管室(A446)における大漏えい							
	(1/4Dt 破損)時の	解析結果(圧力に着目した解析) ・	•••	•	•	•	•	•	• 27
図 3.1-2	2 次主冷却系設備	蒸発器室(A438)における大漏えい							

(1/4Dt 破損)時の解析結果(圧力に着目した解析) ・・・・・・・28

図 3.1-3 2 次主冷却系設備 過熱器室(A439)における大漏えい (1/4Dt 破損)時の解析結果(圧力に着目した解析) ・・・・・・・29

図 3.1-4 2 次主冷却系設備 B ループ過熱器室(A435)における大漏えい (1/4Dt 破損)時の解析結果(圧力に着目した解析) ・・・・・・・30

図 3.2-1	2次主冷却系設備 配管室(A446)における大漏えい
	(1/4Dt 破損)時の解析結果(ライナ温度に着目した解析) ・・・・・31
図 3.2-2	2次主冷却系設備 配管室(A446)でのナトリウム漏えい時の
	床ライナ温度(ライナ温度に着目した解析)・・・・・・・・・・32
図 3.2-3	溶融塩型腐食を仮定した場合の床ライナ減肉量上限値
	(配管室 A446)・・・・・・・・・・・・・・・・・・・・・33
図 3.2-4	2次主冷却系設備 蒸発器室(A438)における大漏えい
	(1/4Dt 破損)時の解析結果(ライナ温度に着目した解析) ・・・・・34
図 3.2-5	2次主冷却系設備 蒸発器室(A438)でのナトリウム漏えい時の
	床ライナ温度(ライナ温度に着目した解析)・・・・・・・・・・35
図 3.2-6	溶融塩型腐食を仮定した場合の床ライナ減肉量上限値
	(蒸発器室 A438) ・・・・・・・・・・・・・・・・・・・・36
図 3.2-7	2次主冷却系設備 過熱器室(A439)における大漏えい
	(1/4Dt 破損)時の解析結果(ライナ温度に着目した解析) ・・・・・37
図 3.2-8	2 次主冷却系設備 過熱器室(A439)でのナトリウム漏えい時の
	床ライナ温度(ライナ温度に着目した解析)・・・・・・・・・38
図 3.2-9	溶融塩型腐食を仮定した場合の床ライナ減肉量上限値
	(過熱器室 A439) ・・・・・・・・・・・・・・・・・・・・39
図 3.3-1	水素濃度最高値(配管室 A446)・・・・・・・・・・・・・・・・40
図 3.3-2	水素濃度最高値(蒸発器室 A438)・・・・・・・・・・・・・・・41
図 3.3-3	水素濃度最高値(過熱器室 A439)・・・・・・・・・・・・・・・42
図 3.4-1	2次ダンプタンク室に流入する漏えいナトリウムの熱容量の比較・・・・43
図 3.4-2	2 次ダンプタンク室への貯留後の解析結果
	(ライナ温度に着目した解析)・・・・・・・・・・・・・・・・・44
図 3.4-3	2 次ダンプタンク室への貯留後の解析結果
	(コンクリート温度に着目した解析)・・・・・・・・・・・・・45
図 3.5-1	2次主冷却系設備 配管室(A446)でのナトリウム漏えい時の
	ナトリウム燃焼による総発熱量(ライナ温度に着目した解析)・・・・46
図 3.5-2	2次主冷却系設備 蒸発器室(A438)でのナトリウム漏えい時の
	ナトリウム燃焼による総発熱量(ライナ温度に着目した解析)・・・・47
図 3.5-3	2次主冷却系設備 過熱器室(A439)でのナトリウム漏えい時の
	ナトリウム燃焼による総発熱量(ライナ温度に着目した解析)・・・・48
図 3.6-1	配管室(A446) 3t/hの漏えい時の窒素ガス注入による影響緩和
	への寄与例(漏えい開始 30 分後に注入を開始した場合) ・・・・・・49

第1章 概要

高速増殖原型炉「もんじゅ」では、ナトリウム漏えいの早期検出、拡大防止及び漏えいナ トリウムによる影響の緩和の観点から、改善策を講じることにより、空気雰囲気下でのナト リウム漏えい事故に対する「もんじゅ」の安全裕度を向上させることとしている[1]。

その設計の妥当性を確認する際の判断材料を得るため、2次主冷却系設備におけるナトリウム漏えい時の雰囲気圧力、床ライナ温度及び水素濃度等を解析した。解析には、ナトリウム燃焼解析コード ASSCOPS version 2.1[2]を使用した。

本報告書では、2次主冷却系設備のナトリウム燃焼解析条件を第2章に、ナトリウム燃焼 解析結果を第3章に、結言を第4章にそれぞれ示す。

なお、本報告書は"高速増殖原型炉「もんじゅ」2次主冷却系設備におけるナトリウム燃 焼解析"(JNC TN2400 2000-006)[7]における配管室漏えい時の水素濃度評価に関して、架 構の扱いに関する評価条件を詳細化のために追加すると共に、点検用歩廊、配管等のサポー ト用の鋼製の支持架構の熱容量を無視した場合の結果を追加して改訂したものである。

第2章 2次主冷却系設備のナトリウム燃焼解析条件

2次主冷却系配管に関して想定し得る最大規模の漏えい(破損口面積が 1/4Dt 相当の漏え い)から、漏えいナトリウムが床ライナ上の局所に堆積して燃焼する小規模の漏えいまで、 漏えい規模に関して広い範囲で影響を調べるために、ナトリウム漏えい率をパラメータとし て解析を実施した。なお、漏えい開始 30 分後に窒素ガスを注入した場合の解析も行い、そ の影響緩和への寄与について調べた。

解析条件を表 2-1 から表 2-9 に、解析モデルの概要を図 2-1 から図 2-6 に示す。解析条件 を要約すると以下のようになる。

漏えいナトリウムは、スプレイ状(液滴状)に落下燃焼しつつ、漏えい箇所付近の床ライ ナの局所又は全面に溜まり、燃焼(プール燃焼)するものと考える。この時の熱的影響を 解析するために、燃焼室と連通室の二つのセルに分けてモデル化する(図2-2参照)。

・燃焼室:スプレイ燃焼やプール燃焼の生じる部屋

・連通室:燃焼室に開口でつながる部屋

想定する漏えい発生室は次の四つの部屋を対象とする。

- ・Cループ 2次主冷却系配管室(A446)
- ・Cループ 蒸発器室(A438)
- ・Cループ 過熱器室(A439)

ナトリウム燃焼量に関して保守的な評価となるように最大の空間容積を有する c ループ を解析の対象として選定し、雰囲気圧力に着目した解析、及び床ライナ温度に着目した解 析を行う。

・Bループ 過熱器室(A435)

最小の空間容積を有する B ループについては、空間容積に対する漏えいナトリウムの量が相対的に大きくなるため、雰囲気圧力が厳しくなる可能性がある。したがって、雰囲気 圧力に着目した解析を念のため行う。

水素濃度については、床ライナ温度に着目した解析に加え、さらに、コンクリートからの 水分放出量を保守的に評価するために、断熱材の敷設割合を小さめに設定して解析を行う (表 2-6、図 2-4 参照)。配管室には点検用歩廊、配管等のサポート用の鋼製の支持架構 (以下、架構という。)が設置されており、その熱容量を考慮した場合と無視した場合の 両者の解析を行う。架構の重量は、30 t として解析する。蒸発器室及び過熱器室には、架 構は殆ど設置されていないため、架構の熱容量を無視した解析を行う。

漏えいナトリウムの貯留後の長時間の影響については、ナトリウムが貯留される2次ダン プタンク室(A134)の解析を行う。この貯留後の過程は、床コンクリート温度に着目した 解析に加え、床ライナ温度に着目した解析も行う。

解析におけるタイムチャートは図 2-1 に示すとおりとする。ここで、換気系の停止時間は ナトリウム漏えいの検知に要する時間に基づいて設定し、漏えい継続時間は、系統内のナ トリウムを2次ダンプタンク及び2次オーバフロータンクへ緊急ドレンすること並びに漏 えいに伴って系統内ナトリウムが系統外へ流出することを考慮して設定した(表2-9参 照)。

解析に必要なパラメータについては、ナトリウム燃焼実験による解析コードの検証[3]を 参考にして設定した。

評価対象(雰囲気圧力、床ライナ温度、水素濃度、2次ダンプタンク室床コンクリート温度ひび床ライナ温度)に応じて、換気空調系の停止時間や区画外との通気率などの解析条件を保守的に設定した(表 2-6 及び表 2-8 参照)。

小規模漏えいの解析については、発生しうる腐食機構のうちで最も厳しい腐食速度を示す 溶融塩型腐食を仮定した場合の床ライナ減肉量を、解析で得られた床ライナ温度と図 2-7 に示す減肉速度[4],[5]の99%信頼幅上限値から算出した。ただし、床ライナ温度が 300 以下の時間帯については、ライナ上の堆積物は溶融体とならないと考えられるため、図 2-8 に示す NaFe 複合酸化型腐食[6]を仮定した。なお、床ライナ温度の評価において、小 規模漏えいの解析では、ライナプレートのみの熱容量を考慮するものとしたが、床ライナ 全面にプールが形成されるような大規模漏えいの解析では、ライナプレートを支持するラ イナフレームにも熱が伝わるため、その熱容量も考慮した。

貯留後の2次ダンプタンク室についての解析は図2-5の解析モデルを使用して行った。な お、この解析は、貯留部への流入熱量が最大となるよう蒸発器室での漏えいナトリウムが 流入する場合を対象とした。

ナトリウム燃焼等による総発熱量(スプレイ反応熱+プール反応熱+浮遊エアロゾルと水 分の反応熱)を算出した。

第3章 2次主冷却系設備のナトリウム燃焼解析結果

3.1 雰囲気圧力

2次主冷却系 C ループの配管室(A446)、蒸発器室(A438)及び過熱器室(A439)での ナトリウム漏えいに関して、最大規模のナトリウム漏えい(1/4Dt 破損)を想定した場合 の雰囲気圧力の時間推移を図 3.1-1 から図 3.1-3 にそれぞれ示す。配管室(A446)での圧 力最高値は約 4.3 kPa[gage]、蒸発器室(A438)での圧力最高値は約 3 kPa[gage]、過熱器 室(A439)での圧力最高値は約 3 kPa[gage]である。

2次主冷却系 B ループの過熱器室(A435)でのナトリウム漏えいに関して、最大規模の ナトリウム漏えい(1/4Dt 破損)を想定した場合の雰囲気圧力の時間推移を図 3.1-4 に示 す。過熱器室(A435)圧力最高値は約 3 kPa[gage]である。

3.2 床ライナ温度

配管室(A446)でのナトリウム漏えいについて、最大規模の漏えい(1/4Dt破損)の場 合の床ライナ最高温度は約630 である(図3.2-1参照)。漏えい率をパラメータとした 解析によれば、小規模漏えいの場合、ナトリウムが局所に堆積して燃焼し、床ライナ最高 温度は約860 となる(図3.2-2参照)。なお、溶融塩型腐食の発生を仮定した場合の床 ライナ減肉量は最大でも約2.6mm(残存肉厚約3.4mm)である(図3.2-3参照)。

蒸発器室(A438)でのナトリウム漏えいについては、最大規模の漏えい(1/4Dt 破損) の場合の床ライナ最高温度は約840 である(図3.2-4参照)。小規模漏えいの場合、ナ トリウムが局所に堆積して燃焼し、床ライナ最高温度は約870 となる(図3.2-5参照)。 なお、溶融塩型腐食の発生を仮定した場合の床ライナ減肉量は最大でも約2.6mm(残存肉 厚約3.4mm)である(図3.2-6参照)。

過熱器室(A439)でのナトリウム漏えいについては、最大規模の漏えい(1/4Dt 破損) の場合の床ライナ最高温度は約810 である(図3.2-7参照)。小規模漏えいの場合、ナ トリウムが局所に堆積して燃焼し、床ライナ最高温度は約860 となる(図3.2-8参照)。 なお、溶融塩型腐食の発生を仮定した場合の床ライナ減肉量は最大でも約2.6mm(残存肉 厚約3.4mm)である(図3.2-9参照)。

なお、最大規模の漏えい(1/4Dt 破損)の場合の床ライナ最高温度に関しては、雰囲気 圧力に着目した解析とライナ温度に着目した解析は同じ結果を与える。

3.3 水素濃度

上記 3.2 の床ライナ温度に着目した解析結果によれば、水素濃度の最高値は図 3.3-1、 図 3.3-2 及び図 3.3-3 に示すとおり 1 %未満である。同図には、コンクリートからの水分 放出量に関してさらに保守性を考慮する観点から、断熱材の敷設割合を小さめに設定する など、保守的に解析した結果も併記してある。保守的に解析しても、水素濃度最高値は約 2 %に留まる。

3.4 貯留室の床ライナ温度及び床コンクリート温度

2次主冷却系Cループの配管室(A446)、蒸発器室(A438)及び過熱器室(A439)での ナトリウム漏えいに関して、最大規模のナトリウム漏えい(1/4Dt 破損)を想定した場合 の2次ダンプタンク室に流入する漏えいナトリウムの熱容量の比較を図3.4-1に示す。漏 えいナトリウムの貯留後の熱的影響については、蒸発器室(A438)で最大規模の漏えいを 想定した場合に貯留部への流入熱量が最大となる。

この時の貯留室(2次ダンプタンク室)の床ライナ温度に着目した解析結果を図3.4-2 に示す。貯留室の床ライナの最高温度は約400 である。

また、床コンクリート温度に着目した解析によれば、貯留室の床コンクリートの最高温度は約140、床ライナの最高温度は約400 である(図3.4-3参照)。

3.5 ナトリウム燃焼時の総発熱量

ナトリウム燃焼等による総発熱量は、ナトリウムプールが床ライナ全面に広がる漏えい 規模以上になると相対的に大きくなるので、10t/h 以上について評価を行った。配管室 (A446)、蒸発器室(A438)及び過熱器室(A439)について、ナトリウム漏えい率とナト リウム燃焼等による総発熱量の関係を図 3.5.-1、図 3.5-2 及び図 3.5-3 に示す。総発熱量 は配管室の場合が最大で、約 45,000 MJ である。

3.6 窒素ガスの注入による影響緩和への寄与

配管室(A446)の3t/h漏えいについて、漏えい開始30分後から窒素ガスを注入した場合(注入条件:漏えい開始後30分で注入開始、注入開始後45分は12500m³/h[normal]、 以降15時間は3800m³/h[normal]、混合率0.9)の解析例を、窒素ガスを注入しない場合と比較して図3.6-1に示す。同図より、窒素ガスを注入することにより、漏えい開始から30分経過した以降の雰囲気温度や床ライナ温度等の降下速度を一層早められること、 また、コンクリートからの水分放出量をほぼ半減できることが分かる。さらに、漏えい終 了後の酸素濃度を大幅に低減(5%以下)し、低酸素濃度に維持できることが分かる。

第4章 結 言

高速増殖原型炉「もんじゅ」のナトリウム漏えいに係る改善策を踏まえて、2次主冷却系設備 におけるナトリウム燃焼について、ASSCOPS version 2.1 による解析を実施した。

主要な解析結果は以下のとおりである。

- (1)雰囲気圧力
 - 圧力最高值 約 4.3 kPa [gage]
- (2) 床ライナ温度

床ライナ最高温度 約870

床ライナ最大減肉量約2.6 mm

(3)水素濃度

水素濃度最高值 約2%

(4) 貯留室の床ライナ温度及び床コンクリート温度

床ライナ最高温度 約400

床コンクリート最高温度 約140

ここに示した雰囲気圧力、床ライナ温度及び水素濃度等の解析結果は、ナトリウム漏えい時 の建物、床ライナ、コンクリートの健全性を判断する際の材料として活用されるものである。 本報告書をまとめるにあたり、御指導、御協力をいただきました方々に感謝の意を表します。

参考文献

[1] 茂垣勝巳、他:高速増殖原型炉「もんじゅ」のナトリウム漏洩対策、

サイクル機構技報 No. 6、JNC TN1340 2000-001、pp.1-9(2000.3)

[2]大野修司、他:ナトリウム燃焼解析コード ASSCOPS Version 2.1 使用説明書、 JNC TN9520 2000-001 (2000)

[3]大野修司、他:ナトリウム燃焼解析コード ASSCOPS の検証、

JNC TN9400 2000-106 (2000)

[4] 吉田英一、他:溶融塩型腐食環境における炭素鋼の腐食速度評価、 原子力学会「2000 春の年会」予稿集、N30(2000.3)

[5]吉田英一、他:ナトリウム化合物溶融環境中における炭素鋼の腐食特性評価 - 溶融塩型腐食環境(NaOH-Na₂O₂系)の腐食速度評価式-、

JNC TN9400 2000-024 (1999)

- [6] 青砥紀身:大気中ナトリウム漏洩流下部における鉄系材料の腐食機構、 動燃技報 No. 103、PNC TN1340 97-003、pp.35-45(1997)
- [7] 宮園敏光、他:高速増殖原型炉「もんじゅ」2次主冷却系設備におけるナトリウム燃焼解析 JNC TN2400 2000-006(2000)

表2-1 2次主冷却系設備のナトリウム燃焼解析条件(共通項目)

	解析条件
漏えいナトリウム初期温度	507
部屋の初期酸素濃度	21 %
部屋の初期湿度	3 wt.%(R.H.80% at 35 を包絡)
スプレイ燃焼条件	頂部直径 2 m、広がり角度 20 度の円錐台形状領域における液滴燃焼
	質量平均液滴径 4.6 mm (ASSCOPSコードでは、対数正規分布の標準偏差を2.64として表面積平均径 を求め、2.9mmの液滴径で計算する)
	大漏えいでは、漏えいナトリウムは床ライナ上の全面に拡がる。
プール燃焼条件 ^(注)	プールが床ライナ全面に広がらないと判断される場合 (化学量論的に漏えいNa量 < 系内酸素量の場合)には、 プール面積 = W(1ーf) / R とする。 ただし、 W : Na 漏えい率(kg/h) f : スプレイ燃焼割合 R : 面積広がりの相関(=25kg/m ² h)
ナトリウムと酸素の反応	Na20:Na202=60:40(酸素濃度 10% 以上)、100:0(酸素濃度 10% 未満)
プールからガスへの ふく射伝熱の係数	0.65
ガスから壁への ふく射伝熱の係数	0.9
コンクリートからの 水分放出条件	もんじゅのコンクリートコアを加熱した水分放出測定試験及び水分放出詳 細解析コードによる計算との比較結果をもとに、保守性を有するように、 コンクリート温度と水分放出率の相関を作成
ナトリウムと水分の反応	2Na + H ₂ 0 Na ₂ 0 + H ₂ (スプレイとプールに共通)
水素の再結合割合	生成水素の90%が再結合、ただし酸素濃度5%未満では再結合なし (スプレイとプールに共通)
エアロゾル発生割合	スプレイ:反応生成物の全量がエアロゾルとして生成 プール :反応生成物の25%がエアロゾルとして生成
エアロゾルと水分の反応	反応速度係数* 1.0E-10 mol-H ₂ 0/個/s 反応式は Na ₂ 0+H ₂ 0 2NaOH、Na ₂ O ₂ +H ₂ O 2NaOH+1/2O ₂ * 反応速度係数とは、ここでは、 4 ×(エアロゾル粒子の半径)×(水蒸気拡散係数)×(雰囲気ガス密度) をいう。
備考	(注)ナトリウム燃焼の概念図については図2-6参照

表2-2	2次主冷却系設備のナ	トリウム燃焼解析条件	(Cループ配管室A446)
------	------------	------------	---------------

	解析	ī条件					
漏えい場所	A446(Cループ配管	管室) ホットレグ配管					
漏えい高さ	保温材頂部た	いら床までの距離					
燃焼室	A446 + A445 + A440						
連通室	燃焼室に開口でつながる区画内の部屋						
部屋の空間容積	燃焼室 3248m ³	連通室 5088m ³					
部屋の初期温度	燃焼室 50	連通室 55					
漏えい規模	大漏えい ^(注1)	中小漏えい ^(注2)					
ナトリウム漏えい率	134 t/h 一定 (破損開口面積1/4Dt(15cm ²)相当)	パラメータ(注3)					
プール燃焼面積	燃焼室 501m ² (厚さ 1cm) 連通室 プールなし	燃焼室 漏えい率に応じて設定 ^(注4) 連通室 プールなし					

注1) 圧力着目、ライナ温度着目、水素着目で実施 注2) ライナ温度着目、水素着目で実施 注3) 漏えい率の範囲は、着目因子に応じて設定 注4) 表2-1参照

表2-3 2次主冷却系設備のナトリウム燃焼解析条件(Cループ蒸発器室A438)

	解 村	ī 条 件					
漏えい場所	A438 (C Jレ	- プ蒸発器室)					
漏えい高さ	天井から床まで	の距離(垂直配管)					
燃焼室	A438						
連通室	燃焼室に開口でつながる区画内の部屋						
部屋の空間容積	燃焼室 352m ³	連通室 7984m ³					
部屋の初期温度	燃焼室 55	連通室 55					
漏えい規模	大漏えい ^(注1)	中小漏えい ^(注2)					
ナトリウム漏えい率	129 t/h 一定 (破損開口面積1/4Dt(15cm ²)相当)	パラメータ ^(注3)					
プール燃焼面積		燃焼室 漏えい率に応じて設定 ^(注4) 連通室 プールなし					

注1) 圧力着目、ライナ温度着目、水素着目で実施 注2) ライナ温度着目、水素着目で実施 注3) 漏えい率の範囲は、着目因子に応じて設定 注4) 表2-1参照

表2-4 2次主冷却系設備のナトリウム燃焼解析条件(Cループ過熱器室A439)

	解析	下条件					
漏えい場所	A439(Cル・	ープ過熱器室)					
漏えい高さ	天井から床までの距離(垂直配管)						
燃焼室	A439+A438						
連通室	燃焼室に開口でつながる区画内の部屋						
部屋の空間容積	燃焼室 691m ³	連通室 7645m ³					
部屋の初期温度	燃焼室 55	連通室 55					
漏えい規模	大漏えい ^(注1)	中小漏えい ^(注2)					
ナトリウム漏えい率	129 t/h 一定 (破損開口面積1/4Dt(15cm ²)相当)	パラメータ(注3)					
プール燃焼面積		燃焼室 漏えい率に応じて設定 ^(注4) 連通室 プールなし					

注1) 圧力着目、ライナ温度着目、水素着目で実施 注2) ライナ温度着目、水素着目で実施 注3) 漏えい率の範囲は、着目因子に応じて設定 注4) 表2-1参照

表2-5	2 次主冷却系設備のナトリウム燃焼解析条件
	(Bループ過熱器室A435の圧力に着目した解析)

	解析	斤条件				
漏えい場所	А435 (ВЈИ-	ープ過熱器室)				
漏えい高さ 天井から床までの距離(垂直配管)						
燃焼室	A435+A434					
連通室	燃焼室に開口でつながる区画内の部屋					
部屋の空間容積	燃焼室 690 m ³	連通室 5413 m ³				
部屋の初期温度	燃焼室 55	連通室 55				
漏えい規模	大	漏えい				
ナトリウム漏えい率	129 (破損開口面積1	t/h 一定 /4Dt(15cm ²)相当)				
プール燃焼面積	燃焼室 連通室 フ	98 m ² (厚さ 1cm) プールなし				

表 2-6 評価対象に応じて変更する解析条件 (2次主冷却系設備 流出・移送過程の解析)

評価対象	雰囲気圧力	床ライナ温度	水素濃度
換気空調系の停止時刻	漏えい開始と同時	漏えい開始	から 2 分後
区画外との	区画外への貫通部の 通気率として小さめ に設定した値を使用	区画外への貫通部の 通気率として大きめ に設定した値を使用	区画外への貫通部の 通気率として小さめ に設定した値を使用
通気率 m ³ /h (差圧が1000Paの場合 の通気流量)		換気中: 区画全体 328000	換気中: 区画全体 272000
(ダンパを介した通気 率を除く)	瞬時停止: 区画全体 4000	停止後: 区画全体 60000	停止後: 区画全体 4000
ダンパを介した区画外	(圧力逃がしライン 逆止ダンパ)	 (圧力逃がしライン 逆止ダンパ) 150Pa 以下で閉状態 区画全体: 8000 	(圧力逃がしライン 逆止ダンパ)
m ³ /h (差圧が1000Paの場合 の通気流量)	500Pa で開 区画全体:9000	区画主体:0000 150Pa で開 区画全体:30000	500Pa で開 区画全体:9000
	(圧力開放ダンパ) 3000Pa で開 区画全体:200000	(圧力開放ダンパ) 3000Pa で開 区画全体:333000	(圧力開放ダンパ) 3000Pa で開 区画全体:200000
床・壁・天井の断熱材 の取り扱い (注1)	断熱材が全面に敷設され (温度上昇を保守的	断熱材の敷設部と非敷 設部をそれぞれ独立に モデル化し、断熱材の敷 設割合を小さめに設定 して解析 (注2) (コンクリートからの 水分放出量を保守的に	

(注1)壁・天井のコンクリートに厚さ12.5mmの断熱材(ファインフレックス相当)を敷設 床に厚さ25mmの断熱材(パーライトボード)を敷設

(注2)解析モデルは図 2-4 参照

表2-7	2 次主冷却系設備のナトリウム燃焼解析条件(貯留後の解析)

解析条件	
	漏えい元
A134(C ループの 2 次ダンプタンク室)	
漏えい発生室の解析で計算されたナトリウム及びNaOHの 排出流量とその温度を使用	
(ただし、漏えいナトリウムの総熱容量が重要となるため、 ナトリウム漏えい率の経時変化を考慮)	
	燃焼室
室に開口でつながる区画内の部屋 気の上部領域 + A135室 + A236室 + A237室 + A238室)	連通室
궅 195m ³ (*2) 連通室 2869m ³	部屋の空間容積
122m ² 連通室はプールなし	プール燃焼面積
燃焼室 45 連通室 55	
漏えい開始2分後に停止	換気空調系の運用
200000m ³ /h、換気停止 区画全体 40000m ³ /h	外気との間の通気 条件(*3)
(*1) NaOHを含む。	
(*2) ナトリウム等の流入前の自由空間容積。	
(*3) 外気との差圧が1000Paの場合の通気流量	
にはナトリウムの総熱容量が重要となるため、 リウム漏えい率の経時変化を考慮) 134室の燃焼抑制板の下部領域 室に開口でつながる区画内の部屋 気の上部領域 + A135室 + A236室 + A237室 + A238室) 2 195m ³ (*2) 連通室 2869m ³ 1 122m ² 連通室はプールなし 然焼室 45 連通室 55 漏えい開始2分後に停止 200000m ³ /h、換気停止 区画全体 40000m ³ /h 前の自由空間容積。 2aの場合の通気流量	 ナトリウム(*1) の流入温度 燃焼室 連通室 部屋の空間容積 プール燃焼面積 部屋の初期温度 換気空調系の運用 外気との間の通気 条件(*3) 備考

表 2-8 評価対象に応じて変更する解析条件(貯留後の解析)

評価対象	貯留室床ライナ温度	貯留室床コンクリート温度
	断熱材が全面に敷設されて	断熱材の敷設割合を小さめに
	いると設定して解析	設定した上で、さらにプール
		からコンクリートへの熱通過
		が等価となるよう、断熱材の
床の断熱材の取り扱い		熱伝導率を大きめの値にして
	(床ライナ温度を高めに	解析
(注1)	評価する観点から)	(床コンクリート温度を高め
		に評価する観点から)

(注1)厚さ65mmの断熱材(パーライトボード)を敷設

C ループ配管室				
Na 漏えい率	漏えい継続時間*1			
134 t/h	1900 s			
50 t/h	2200 s			
30 t/h	2400 s			
10 t/h 以下	2600 s			

C ループ蒸発器室、過熱器室			
Na 漏えい率	漏えい継続時間*1		
129 t/h	2000 s		
50 t/h	2200 s		
30 t/h	2400 s		
10 t/h 以下	2600 s		

B ループ過熱器室				
Na 漏えい率	漏えい継続時間*1			
129 t/h	2000 s			

*1)系統内のナトリウムを緊急にドレンすること並びに 漏えいに伴い系統外へ流出することを考慮して設定

- ※1:漏えい検出器が警報を出した後、ナトリ ウム漏えいであることを確認し、原子炉 を停止すると判断するまでの時間
- ※2:原子炉手動停止スイッチを押す操作
- ※3:原子炉が停止し、崩壊熱除去のため補助 冷却設備が起動し、安定に運転している ことの確認、及びナトリウムをドレンす るため、ドレンする系統のポニーモータ や補助冷却設備を停止し、緊急ドレンを 開始する操作



図 2-1 2 次主冷却系設備ナトリウム燃焼解析 におけるタイムチャート



図2-2 解析モデルの概要(2次主冷却系配管室の例)





図 5 - 3 (2/2) 2 次主冷却系設備 C ループ区画例 (主冷却系室区画 詳細図)



(注) 水素濃度に着目した解析では、断熱材敷設割合を小さめに設定し、コンクリートからの 水分放出量を大きめに評価する。

床領域(断熱材の敷設割合(注)を考慮してプールから下方への伝熱量を計算)



◀-----▶考慮する伝熱パス

図 2-4 断熱材敷設部と非敷設部及び架構のモデル化 (水素濃度に着目した解析にて使用)







大漏えい

- 24 -



図2-7 溶融塩型腐食の減肉速度の温度依存性(NaOH + Na₂O₂系環境)



図2-8 NaFe複合酸化型腐食の減肉速度の温度依存性(NaOH+Na20環境)



図 3.1-1 2次主冷却系設備 配管室(A446)における大漏えい (1/4Dt破損)時の解析結果(圧力に着目した解析)



図 3.1-2 2次主冷却系設備 蒸発器室(A438)における大漏えい (1/4Dt破損)時の解析結果(圧力に着目した解析)



図 3.1-3 2次主冷却系設備 過熱器室(A439)における大漏えい (1/4Dt破損)時の解析結果(圧力に着目した解析)



図 3.1-4 2次主冷却系設備 Bループ過熱器室(A435)における 大漏えい(1/4Dt破損)時の解析結果 (圧力に着目した解析)



図 3.2-1 2次主冷却系設備 配管室(A446)における大漏えい (1/4Dt破損)時の解析結果(ライナ温度に着目した解析)



図 3.2-2 2次主冷却系設備 配管室(A446)でのナトリウム漏えい時の 床ライナ温度(ライナ温度に着目した解析)



図 3.2-3 溶融塩型腐食を仮定した場合の床ライナ減肉量上限値 (配管室A446)

(注)漏えいナトリウムが局所的に堆積して燃焼する小規模漏えいのうち、プール中の 金属ナトリウム濃度が低く、Na₂O₂やNaOHの濃度が高いケースに関して、 床ライナ温度が300 以上の場合に溶融塩型腐食を仮定し、腐食減肉速度データの 99%信頼幅上限値と床ライナ温度計算値から減肉量を算出した。



図 3.2-4 2次主冷却系設備 蒸発器室(A438)における大漏えい (1/4Dt破損)時の解析結果(ライナ温度に着目した解析)



図 3.2-5 2次主冷却系設備 蒸発器室(A438)でのナトリウム漏えい時の 床ライナ温度(ライナ温度に着目した解析)



図 3.2-6 溶融塩型腐食を仮定した場合の床ライナ減肉量上限値 (蒸発器室A438)

(注)漏えいナトリウムが局所的に堆積して燃焼する小規模漏えいのうち、プール中の 金属ナトリウム濃度が低く、Na₂O₂やNaOHの濃度が高いケースに関して、 床ライナ温度が300 以上の場合に溶融塩型腐食を仮定し、腐食減肉速度データの 99%信頼幅上限値と床ライナ温度計算値から減肉量を算出した。



図 3.2-7 2次主冷却系設備 過熱器室(A439)における大漏えい (1/4Dt破損)時の解析結果(ライナ温度に着目した解析)



図 3.2-8 2次主冷却系設備 過熱器室(A439)でのナトリウム漏えい時の 床ライナ温度(ライナ温度に着目した解析)



図 3.2-9 溶融塩型腐食を仮定した場合の床ライナ減肉量上限値 (過熱器室A439)

(注)漏えいナトリウムが局所的に堆積して燃焼する小規模漏えいのうち、プール中の 金属ナトリウム濃度が低く、Na₂O₂やNaOHの濃度が高いケースに関して、 床ライナ温度が300 以上の場合に溶融塩型腐食を仮定し、腐食減肉速度データの 99%信頼幅上限値と床ライナ温度計算値から減肉量を算出した。



図 3.3-1 水素濃度最高値(配管室 A446)



図 3.3-2 水素濃度最高値(蒸発器室 A438)



図 3.3-3 水素濃度最高値(過熱器室 A439)









図 3.4-2 2次ダンプタンク室への貯留後の解析結果 (ライナ温度に着目した解析)



図 3.4-3 2次ダンプタンク室への貯留後の解析結果 (コンクリート温度に着目した解析)



図 3.5-1 2次主冷却系設備 配管室(A446)でのナトリウム漏えい時の ナトリウム燃焼による総発熱量(ライナ温度に着目した解析)



図 3.5-2 2次主冷却系設備 蒸発器室(A438)でのナトリウム漏えい時の ナトリウム燃焼による総発熱量(ライナ温度に着目した解析)



図 3.5-3 2次主冷却系設備 過熱器室(A439)でのナトリウム漏えい時の ナトリウム燃焼による総発熱量(ライナ温度に着目した解析)



図 3.6-1 配管室(A446)3t/hの漏えい時の窒素ガス注入による影響緩和 への寄与例(漏えい開始30分後に注入を開始した場合)