制御棒の落下速度による影響評価

スプリング加速がない場合の制御棒及び後備炉停止制御棒の落下速度

- 原子炉スクラム時において、制御棒及び後備炉停止制 御棒(制御棒等)は自重落下に加え、スプリングによ る加速を受けて炉心に落下・挿入される。
- ここでは、スプリング加速がない場合の落下速度(ス クラム反応度曲線)及び炉心部最高温度評価への影響 について確認する。
- スプリング加速がない場合の落下速度への影響について、「常陽」の制御棒挿入性評価に用いている汎用機構解析コードADAMSによる解析により、90%核的挿入時間の差は約0.2秒と小さいことを確認した。





原子炉スクラム時には、保持電磁石の励磁断 により、制御棒等は、自重で落下するとともに スプリングにより加速されて炉心に落下・挿入 (バネ加速重力落下方式)

後備炉停止制御棒の落下速度による炉心部最高温度評価への影響

- ULOF (iii)の基本ケースを対象として、後備炉停止制御棒の落 下速度による影響を評価
- スプリング加速なしのADAMS解析値に対して、保守的に 1/3倍の落下速度を仮定し、基本ケースの90%核的挿入時間 (約0.6秒)より約1.2秒遅延する挿入反応度曲線(加速なし 保守ケース)での解析を実施





影響評価用スクラム反応度曲線

項目	基本ケース	加速なし保守ケース
燃料最高温度	約1,800°C	約1,800°C
被覆管最高温度	約743℃	約748℃
冷却材最高温度	約741℃	約746℃

→後備炉停止制御棒の落下速度を遅くした結果、被 覆管最高温度及び冷却材最高温度は共に約5℃高く なるが、落下速度による影響は小さいことを確認

53条(1)-別紙 7-1-1

# 加速なし保守ケースの設定について



- 加速なし保守ケース(挿入速度1/3)では、 設計基準地震動を超える地震を裕度をもっ て包絡するように挿入曲線を設定する。
- 基準地震動Ssを超える地震(Ss超過地震)
   に対する評価では、<u>Ss-D波による応答の1.2</u>
   <u>倍</u>を想定している。
- Ss-D波による原子炉容器応答の1.2倍の加振時における制御棒挿入は、ADAMS解析では通常スクラム時(スプリング加速あり、加振なし)より挿入時間が遅れるものの、スプリング加速を考慮しないケースよりも挿入は早く(左図)、<u>スプリング加速を考慮しないケースが保守的</u>となる。
- 安全余裕として、スプリング加速を考慮しないケースに一定の上乗せをしたケースを仮定し、解析における挿入曲線とする。ここでは、工学的判断として落下速度を1/3に設定する。

別紙 7-2

UTOP の有効性評価における制御棒の異常な引抜きによる反応度添加率の設定について

UTOP の有効性評価における制御棒の異常な引抜きによる反応度添加率の設定における反応度価値の計 算では、実験値と計算値の比や炉心サイズの不確かさ等を考慮した補正係数の最大値を適用し、反応度 価値変化率(微分反応度相対値)の計算では、基本ケースにあっては、BOC 位置からの引き抜き、不確か さ影響評価ケースにあっては、変化率が最大(炉心中央近傍)となる位置からの引き抜きを適用した(第 1表)。なお、不確かさ影響評価ケースのΔk/k/s単位の反応度添加率は、核設計で求め、MK-IV 炉心の核 的制限値として設定する最大反応度添加率(0.00016Δk/k/s)と同じである。

また、 ¢/s 単位への換算に用いた実効遅発中性子割合は、基本ケースにあっては、標準平衡炉心の計 算値とし、不確かさ影響評価ケースにあっては、計算値に 10%の不確かさを考慮した。

運転時の異常な過渡変化の「出力運転中の制御棒の異常な引抜き」では、上記の不確かさ影響評価ケースの計算値にさらに裕度を見込むために数値を切り上げ、既許可と同じ反応度添加率として 5¢/s を設定しているが、上記のように UTOP の有効性評価における不確かさ影響評価ケースで使用している 4.2¢/s は不確かさとして想定する幅として十分な保守性を有している。

項目	基本ケース	不確かさ影響評価ケース	異常な過渡変化
引き抜き制御棒の	2. c0/ 4.1 /1 <sup>%1</sup>	a. an 1 /1 ×2	2 00/ A 1 /1 ×2
反応度価値	2.8% $\Delta$ k/k	3. 0% $\Delta$ k/k	3. 0% $\Delta$ k/k
引き抜き開始位置	401mm	傾きが最大となる位置	傾きが最大となる位置
反応度価値変化率	2. $1 \times 10^{-3}$ mm <sup>-1</sup> $3$ mm <sup>-1</sup>	2.4×10 <sup>-3</sup> mm <sup>-1</sup> (一定)	2.4×10 <sup>-3</sup> mm <sup>-1</sup> (一定)
実効遅発中性子割合	0.43%	0.38%	0.38%
反応度添加率	3.0¢/s	4.2¢/s	5¢/s

第1表 反応度添加率の設定

※1:後備炉停止制御棒全引き抜き時の反応度価値(第1図パターン③参照)。

※2:後備炉停止制御棒全挿入時の反応度価値(第1図パターン①参照)。

※3:制御棒引き抜き開始から10秒までの変化率(401mm→約423mm)であり、その後115秒で0となる ように徐々に減少(第2図)。



※:反応度価値変化率が最大のときの反応度添加率を示す。

第1図 反応度価値の設定における制御棒パターン



第2図 制御棒ストローク曲線

BDBA 評価における破損箇所及び破損規模の想定について

別紙 7-3

### 「1次冷却材漏えい事故」における配管破損規模の想定

1次冷却材の漏えいが生じると、原子炉冷却材液位が低下するとともに炉心流量が減少し、炉心の 安全な冷却に支障を来す可能性があるため、「1次冷却材漏えい事故」において、1次冷却材漏えい による炉心冷却能力の低下について評価している。

「1次冷却材漏えい事故」における破損位置及び破損形態の想定では、燃料被覆管及び冷却材温度 を高めに評価するために、破損口からの漏えい流速が大きくなる1次主循環ポンプと原子炉容器の 間の1次冷却系主配管に接続するドレン系統の小口径配管(以下「小口径配管」という。)の破断を 仮定している。

また、炉心冷却能力の解析では、炉心流量がステップ状に減少するものとし、炉心流量の減少幅は 破損口からの最大の漏えい流速を包絡する 80kg/s としている。

小口径配管の破断の漏えい口の大きさ(約22cm<sup>2</sup>)は、1次冷却系主配管における割れ状の漏えい 口(Dt/4)の大きさ(約5cm<sup>2</sup>(1次主循環ポンプ出口~原子炉容器入口の配管))を包絡する保守的 な仮定である。

この仮定は、既許可で漏えい口を設定した際<sup>[1]</sup>に、板厚(t)を口径(D)に便宜的に置換する式 を小口径配管に適用できなかったこと、及び小口径配管の破断を仮定しても判断基準を満足するこ とから、保守的な仮定として、小口径配管の破断を仮定したものである。

なお、液位確保に関しては、1次主冷却系及び1次補助冷却系は、主要機器を二重容器とするとと もに主要配管を内管と外管より成る二重管とし、二重壁内の空間容積を制限すること等により、1次 主冷却系及び1次補助冷却系の配管・機器において万一ナトリウム漏えいが生じた場合でも、原子炉 容器等の冷却材液位を1次主冷却系の循環に支障を来すことなく安全に炉心の冷却を行うことがで きるレベル以上に保持することができる。

上記の漏えい口の仮定は、既許可からの変更はなく、十分に保守的であり、安全設計上想定すべき ものを包絡するものである。参考までに、ナトリウム冷却炉の設計の特徴及び配管破損に関する最新 知見を踏まえた破損口の評価を添付1に示す。

[1]: 配管破損の形態と大きさについて (PNC TN243 81-06)

53条(1)-別紙 7-3-1

「常陽」1次主冷却系等の配管破損の特徴及び最新知見を踏まえた破損開口面積の評価

1. 配管破損の特徴

原子炉冷却材バウンダリを構成する配管には、以下に示す対策を講じており、設計条件において、 配管の破断が生じることはない。また、配管エルボに代表される応力集中部における熱膨張応力や熱 応力等による疲労(クリープ疲労)破損が、相対的に、最も注意すべき破損様式となるが、設計にあ っては、当該破損様式も考慮しており、設計条件の下で配管の破損が生じることはない。

- (i) 1次主冷却系及び1次補助冷却系の配管・機器には、高温強度とナトリウム環境効果に対 する適合性が良好なステンレス鋼を使用する。
- (ii) 1 次主冷却系及び1 次補助冷却系の配管は、エルボを用いて引き回し、十分な撓性を備えたものとする。
- (iii) 1 次主冷却系及び1 次補助冷却系の配管・機器は、冷却材温度変化による熱応力、設計地 震力等に十分耐えるよう設計する。
- (iv) 1次主冷却系及び1次補助冷却系の配管・機器の腐食を防止するため、1次冷却材の純度 を適切に管理する。

ここで、相対的にリスクの大きい疲労破損の発生を想定した場合、当該破損は、疲労き裂が進展し、 配管肉厚を貫通した形態となる。この場合、配管の内圧が低いため、肉厚貫通時点又はそれ以前のき 裂から急速な伝播型破断が生じるおそれはない。

2. 最新知見を踏まえた破損開口面積の評価

最新知見において、24≦D/t≦127の範囲の配管における破損開口面積は Dt/4、D/t<24 の範囲の 小口径配管における破損開口面積は 6t<sup>2</sup>で評価できる<sup>[1]</sup>。当該式を用いた「常陽」配管の破損開口面 積を第1表に示す。破損開口面積は1次冷却材漏えい事故で想定している 22cm<sup>2</sup>を大幅に下回る。

区画	配管(内管)仕様	D/t	破損開口面積
	(D:配管外径、t:肉厚)		$(cm^2)$
原子炉容器出口~ 主中間熱交換器入口	20B 配管(D:508.0mm、t:9.5mm)	約 53	約 12*1
1次主循環ポンプ出口 ~原子炉容器入口	12B 配管(D:318.5mm、t:6.5mm)	49	約 5*1
充填・ドレン系統	2B 配管(D:60.5mm、t:3.5mm)	約 17	約 0.7 <sup>*2</sup>

第1表 破損開口面積

\*1: Dt /4 (適用範囲 24≦D/t≦127)
 \*2: 6t<sup>2</sup> (小口径配管であるため、12t=D/2の換算を実施せず)

- [1]:配管破損の形態と大きさについて (PNC TN243 81-06) \*\*
  - ※ 破損開口面積の評価式の導出においては、冷却材漏えい事故を想定するための工学的 モデルとして、以下の(i)、(ii)の仮定を設けている。
    - (i)供用開始時点において、大きなき裂状欠陥が存在すると仮定する。
    - (ii)設計条件を超える過大な荷重サイクルにより、この初期欠陥から疲労き裂が進 展し、壁厚貫通により冷却材の漏えいが生じると仮定する。

また、破損開口幅の評価条件のうち、D/t 比、配管内圧、配管物性値の温度を保守的に 設定するとともに、主冷却系配管については、破損開口長さも保守的にD/2 としている。 配管破損の想定規模「Dt/4」とLBB 評価

LBB (Leak before break)の概念とは内部流体を含む構造物中に欠陥が存在し、それが運転中 に進展して貫通に至ったとしても、材料の靭性が十分に高いか、または作用する応力が低けれ ば、漏えいを検知することにより破断することなしに適切な対応処置が講じることができ、す なわち全断面瞬時破断(いわゆるギロチン破断)は起こらないとする概念である(日本機械学 会 発電用原子力設備規格 配管破損防護設計規格(JSME S ND1-2002)より)。

-----

1. 配管破損の想定規模

上記に示すように、LBB は、全断面瞬時破断の発生を防止するための概念である。「常陽」の1次 冷却系配管は、延性に富む SUS304 を使用していることに加え、その内圧は低く、亀裂の肉厚貫通時 点またはそれ以前の亀裂から急速な伝播型破断が生じることはないため全断面瞬時破断のような大 規模な破損が生じ難い条件を有しており、漏えい先行型破損(Leak before break)が確保される。

他方、配管破損の想定規模(Dt/4)はもんじゅの 1 次冷却材漏えい事故に対する安全評価を行うに あたって採用された配管破損の想定規模であり、高速炉の特徴を踏まえた破損の様相および形態を 踏まえて破壊力学に基づき設定されたものである<sup>[1]</sup>。このなかでは、急速な伝播型破断が生じないこ とは、延性に富む SUS304 を使用していることに加え、その内圧は低いことから基本的な前提条件と されている。

「常陽」の配管において貫通亀裂が発生し、Dt/4 の破損口の面積よりナトリウムの漏えいが生じ た場合には、原子炉容器内液位が「炉内ナトリウム液面低」の原子炉トリップ設定値に至った時点で、 「炉内ナトリウム液面低」の原子炉トリップ信号により原子炉は自動停止するため、貫通亀裂発生後 にも運転が継続され、亀裂が成長し開口面積が拡大することはない。また、貫通亀裂が生じナトリウ ム漏えいが発生した場合、ナトリウム漏えい検出器により、ナトリウム漏えいが検出され、中央制御 室に警報を発するため、これらの警報に応じて、運転員は手動で原子炉を停止することができる。

上記のとおり「常陽」の1次冷却系配管は延性に富む SUS304 を使用していることに加え、その内 圧は低いことならびに貫通亀裂からの漏えいにより「炉内ナトリウム液面低」により自動停止するこ とから、漏えい先行型破損が確保され、配管破損の想定規模は Dt/4 となる。

2. 貫通亀裂の成長による不安定破壊への進展

1 次冷却系配管は延性に富む SUS304 を使用していることに加え、その内圧は低いため、亀裂が急 速に伝播することはない。また、応力腐食割れも想定されないことから、主たる亀裂進展の駆動力は プラントの運転にともなう繰返し熱応力となる。

この繰返し熱応力は、起動と停止のサイクル等で発生するものであるが、1. に示した Dt/4 の貫通 亀裂は、安全評価のために、実際のプラントにおいて熱応力が発生する繰り返し回数を大きく超える 仮想的な繰り返し数を設定し評価されている。

このため貫通亀裂が成長するには、仮想的な繰返し数をさらに上回る期間の運転が必要となるこ とから、微小な貫通亀裂の成長を考慮する必要はない。

他方、上記のとおり1次冷却系配管は延性に富む SUS304 を使用していることに加え、その内圧は

53条(1)-別紙 7-3-4

[1217]

低いため不安定破壊の発生に至る亀裂の長さは極めて大きく、既往の評価に準ずる<sup>[1]</sup>と亀裂長さはメ ートルのオーダーである。

したがって、貫通亀裂が発生した上に、Dt/4 を超えて成長し、液面低により原子炉が停止することなく不安定破壊に至るまで拡大することはない。

[1] 配管破損の形態と大きさについて (PNC TN243 81-06)

想定亀裂長さ12tの設定の考え方

配管系における応力集中部には、エルボの横腹部が該当する。当該部において、繰返し荷重による 疲労破損で生じる貫通亀裂は、軸方向に発生することが想定される。

過去に実施されたエルボの横腹部やエルボの端点等に人工欠陥を設けた試験体に対する高温疲労 試験では、エルボ横腹部の人工欠陥から亀裂が進展・貫通することが確認されており、この想定は妥 当である<sup>[1]</sup>。

また、既往検討における配管の軸方向の亀裂の進展解析では、亀裂が貫通した際に、亀裂長さ(0) が最も大きくなるのは純曲げ応力の場合であることが確認されており、その場合の亀裂長さ(0)は、 板厚(t)に対して次式で与えられる<sup>[2]</sup>。

 $\ell = 12t$  · · · · (1)

エルボ横腹部に人工欠陥を有した複数のエルボの疲労試験においては、貫通時の亀裂長さは 8t 以 下であり、12t を下回ることを確認している<sup>[1]、[3]</sup>。また、亀裂長さの算定に用いた解析プログラムの 妥当性についても確認している<sup>[4]</sup>。上記設定では、円筒の軸方向亀裂の貫通時長さに、円筒の曲率は 影響を及ぼさないため、小口径と大口径を区分する必要はない。

なお、JIS 規格において、「呼び径 3B 以上であって、Sch10S 以下又は呼び径が 4B 以上で Sch20S 以 下のステンレス鋼管」では D/t ≥24 であることから、式(1)を次式のように変換し、開口幅 t/2 を乗 じて Dt/4 と設定している。一方、当該規格に該当しない小口径配管(2B)については、本変換を実 施せずに、亀裂長さ 12t に開口幅 t/2 を乗じて 6t<sup>2</sup> としている。

 $\emptyset \approx 12t \leq D/2 \cdot \cdot \cdot \cdot (2)$ 

- [1] Y. Sakakibara, et al, "Fatigue crack propagation from surface flaw of elbows", Transaction of SMiRT 6, Vol.E, 1981
- [2] 動力炉・核燃料開発事業団, "配管破損の形態と大きさについて", PNC TN243 81-06, 1981
- [3] Daniel Garcia-Rodriguez and Y.Sakakibara, "Fatigue Crack Propagation Experimental Evaluation and Modeling in an Austenitic Steel Elbow From a LMFBR Primary System Piping", Proceedings of ASME pressure vessel piping conference, PVP2014-28388, 2014
- [4] 動力炉・核燃料開発事業団, "大口径ナトリウム配管の不安定破壊評価について", PNC TN9410 93-051, 1992

## 「1次冷却材漏えい事故」における小口径配管の破断の代表性

1次冷却材の漏えいが生じると、原子炉冷却材液位が低下するとともに炉心流量が減少し、炉心の 安全な冷却に支障を来す可能性があるため、「1次冷却材漏えい事故」において、1次冷却材漏えい による炉心冷却能力の低下について評価している。

「1次冷却材漏えい事故」における破損位置及び破損形態の想定では、燃料被覆管及び冷却材温度 を高めに評価するために、破損口からの漏えい流速が大きくなる1次主循環ポンプと原子炉容器の 間の1次冷却系主配管に接続するドレン系統の小口径配管(以下「小口径配管」という。)の破断を 仮定している。

また、炉心冷却能力の解析では、炉心流量がステップ状に減少するものとし、炉心流量の減少幅は 破損口からの最大の漏えい流速を包絡する 80kg/s としている。

小口径配管の破断の漏えい口の大きさ(約22cm<sup>2</sup>)は、1次冷却系主配管における割れ状の漏えい 口(Dt/4)の大きさ(約5cm<sup>2</sup>(1次主循環ポンプ出口~原子炉容器入口の配管))を包絡する保守的 な仮定である。

上記の漏えい口の仮定は、既許可からの変更はなく、十分に保守的であり、安全設計上想定すべき ものを包絡するものである。参考までに、1次冷却材漏えいの起因となる可能性がある原子炉冷却材 バウンダリー覧と当該部からの漏えい流速の計算値を添付5に示す。 1次冷却材漏えいの起因となる可能性がある原子炉冷却材バウンダリー覧

1. 配管破損の特徴

原子炉冷却材バウンダリを構成する配管には、以下に示す対策を講じており、設計条件において、 配管の破断が生じることはない。また、配管エルボに代表される応力集中部における熱膨張応力や熱 応力等による疲労(クリープ疲労)破損が、相対的に、最も注意すべき破損様式となるが、設計にあ っては、当該破損様式も考慮しており、設計条件の下で配管の破損が生じることはない。

- (i) 1次主冷却系及び1次補助冷却系の配管・機器には、高温強度とナトリウム環境効果に対 する適合性が良好なステンレス鋼を使用する。
- (ii) 1次主冷却系及び1次補助冷却系の配管は、エルボを用いて引き回し、十分な撓性を備え たものとする。
- (iii) 1 次主冷却系及び1 次補助冷却系の配管・機器は、冷却材温度変化による熱応力、設計地 震力等に十分耐えるよう設計する。
- (iv) 1次主冷却系及び1次補助冷却系の配管・機器の腐食を防止するため、1次冷却材の純度 を適切に管理する。

ここで、相対的にリスクの大きい疲労破損の発生を想定した場合、当該破損は、疲労き裂が進展し、 配管肉厚を貫通した形態となる。この場合、配管の内圧が低いため、肉厚貫通時点又はそれ以前のき 裂から急速な伝播型破断が生じるおそれはない。

2. 原子炉冷却材バウンダリを構成する配管の破損開口面積の評価の一覧

24≤D/t≤127 の範囲の配管における破損開口面積は Dt/4、D/t<24 の範囲の小口径配管における 破損開口面積は 6t<sup>2</sup>で評価できる(添付1参照)。当該式を用いて計算した漏えい流速を第1表に示 す。漏えい流速は1次冷却材漏えい事故で想定している 80kg/s を大幅に下回る。なお、1次純化系 及び1次オーバフロー系は、1次主冷却系の流路に直接接続していないため、漏えいにより直接的に 炉心流量が減少しないため、第1表に記載していない。

		<b>配管(内管)</b> 仕様	破損開口	漏えい流
系統	区画		面積	速(kg/s)
		(D. 21住、し、内序)	$(cm^2)$	
1次主冷却系	原子炉容器出口~主中間熱交 換器入口(ホットレグ配管)	20B 配管 (D:508.0mm、t:9.5mm)	約 12	約 20
1次主冷却系	1 次主循環ポンプ出ロ〜原子 炉容器入口(コールドレグ配 管)	12B 配管 (D:318.5mm、t:6.5mm)	約5	約 20
1次補助冷却系	原子炉容器出口~補助中間熱 交換器入口(ホットレグ配管)	4B 配管 (D:114.3mm、t:4.0mm)	約1	約1
1次補助冷却系	補助電磁ポンプ出口~原子炉 容器入口(コールドレグ配管)	3B 配管 (D:89.1mm、t:4.0mm)	約1	約3
充填・ドレン系 統 <b>※</b> 1	1 次主循環ポンプ出ロ〜原子 炉容器入口(コールドレグ配 管)	2B 配管(D:60.5mm、t: 3.5mm)	22	80

第1表 原子炉冷却材バウンダリを構成する配管からの漏えい流速の一覧

※1:1次冷却材漏えい事故で想定している破損

#### 配管破損規模の想定の保守性

- 配管の漏えい口の大きさは既往知見<sup>[1]</sup>に基づき設定
  - ・ 既往知見<sup>[1]</sup>では、ナトリウム漏えい速度を大きく見積もるため、貫通時の亀裂中央の開口 幅(6)の算定条件として、低エネルギー配管\*1の分類条件に準じて運転圧力1.9MPaとした 上で、運転温度を650℃(δの算出に用いる縦弾性係数を14,700kg/mm<sup>2</sup>とする。)としてい る。これは、δの算定において、δは内圧(p)に比例し、縦弾性係数(E)に反比例するため、 内圧を通常運転圧力よりも高くした上で、温度を通常運転温度より高くし、縦弾性係数を 小さくすることで、Ôを保守的に大きく評価するためである。
- 本評価においても、ナトリウム漏えい速度を大きく見積もるため、保守的に既往知見<sup>[1]</sup>と同等 の条件としている。これは圧力においては、「常陽」の1次主冷却系配管の通常運転圧力の最 大部位における約5kg/cm<sup>2</sup>(約0.49MPa)より3倍以上保守的な条件であり、温度においては通常 運転温度350℃(コールドレグ配管)に対して300℃高く、縦弾性係数で約15%以上保守的な条件 である。
- 加えて、「常陽」の1次主冷却系配管のD/tは60以下であるのに対して、既往知見<sup>[1]</sup>と同等に JISにおけるステンレス鋼鋼管では、D/t ≤ 127となることを踏まえてδの算出において保守的 にD/t=127として展開しているほか、設計基準事故を超える事象において開口面積として算定 された0.76t2に対して保守的に約1.3倍大きく数値を丸めてt2を設定している。
- \*1:既往知見<sup>[1]</sup>では「moderate energy fluid system」について中エネルギー流体系配管と邦訳して表現 しているが、本件では[原子力規制庁, "原子力発電所の内部溢水影響評価ガイド",原規技発第 1408064 号, 2014"]に合わせて低エネルギー配管と表現した。

[1] 動力炉・核燃料開発事業団, "配管破損の形態と大きさについて", PNC TN243 81-06, 1981

#### 配管の破損部位の想定の妥当性

- 配管の漏えい口の大きさは既往知見[1]に基づき設定
  - 既往知見<sup>[1]</sup>では、配管の破損要因について、18の因子を抽出、破損防止対策を整理した上で、配管の破 損の様相を検討している。結論として、高速炉の配管の特徴である高温構造に起因する破損の様相とし ては、エルボのような応力集中部における熱膨張応力、熱応力による疲労(クリープ疲労)破損が支配 的であるとしている。ただし、このような破損に対しては、特に注意した設計を行っており、設計条件 の下でこれが生じるとは考えられないと補足されている。加えて下記の(1)及び(2)を仮定している。
    - (1)供用開始時点において、大きな亀裂状欠陥が存在すると仮定
    - (2) 設計条件を超える応力サイクルにより、この初期欠陥から、疲労により亀裂が成長し、肉厚貫通 により冷却材漏えいが生じると仮定
- 「常陽」の主冷却系配管等においてもエルボを用いた引き回し を行い、エルボの撓性によって管自体及び端点機器の熱膨張を 吸収する設計としており、エルボの中央部(横腹部)で相対的 に大きな応力集中が生じる。このため繰返し荷重による疲労 (クリープ疲労)により生じる貫通亀裂は既往知見<sup>[1]</sup>と同様に エルボの中央部(横腹部)の軸方向(配管長手方向)と想定し た。加えて既往知見<sup>[1]</sup>と同様に上記の(1)及び(2)を仮定し た。このため既往知見<sup>[1]</sup>に準じた評価によりt<sup>2</sup>を設定している。
- 過去に実施されたエルボの中央部(横腹部)やエルボ端点の溶 接部に人工欠陥を設けた試験体(右図)に対する複数体の室温 及び高温疲労試験では、エルボ中央部(横腹部)の軸方向の人 工欠陥からのみ亀裂が進展・貫通することが試験的に示されて おり、この想定は妥当であると考えられる<sup>[2][3]</sup>。
- なお、「常陽」の主冷却系配管等では製造時に外観検査が実施 されていることに加えて設計条件を超える応力サイクルが発生 するような運転がされることはなく、上記(1)及び(2)の仮 定が実際に発生するとは考えにくい。



[1] 動力炉・核燃料開発事業団, "配管破損の形態と大きさについて", PNC TN243 81-06, 1981 [2] Y. Sakakibara, et al, "Fatigue crack propagation from surface flaw of elbows", Transaction of SMIRT 6, Vol.E, 1981 [3] Daniel Garcia-Rodriguez and Y. Sakakibara, "Fatigue Crack Propagation Experimental Evaluation and Modeling in an Austenitic Steel Elbow From a LMFBR Primary System Piping", Proceedings of ASME pressure vessel piping conterence, PVP2014-28388, 2014

53条(1)-別紙 7-3-10

#### 外管による原子炉容器液位確保機能

- 1次主冷却系及び1次補助冷却系設備の機器・配管類は、二重管 で構成され、万一、内管からナトリウムが漏えいした場合には、 外管がナトリウム漏えい量を抑制する機能を有する(設計基準事 故対処設備)。
- 外管は、以下のとおり、内管と独立性を有する設計、管理とする ことで必要な信頼性を確保している。
  - ① 通常運転中は窒素雰囲気中に設置され、内面がナトリウム環境 となる内管とは使用条件が異なる。また、窒素雰囲気中である ため、材料腐食及び減肉は起こらない。
  - ② ベローズやスペーサにより、内管と外管の機械的干渉を防止する設計としている。
  - ③ 内管と外管のギャップ部には予熱窒素ガスを流通させており、 外管の破損を単独で検出可能な設計としている。
  - ④ 外管は、ナトリウム漏えい時の温度、重量条件で設計しており、 内管の破損により従属的に破損する可能性は極めて低い。
  - ⑤ サーベイランス試験による監視を実施している原子炉容器及び 1次主冷却系配管(内管)と同じSUS304を使用し、熱過渡及び 照射条件は原子炉容器等より緩和されることから、材料劣化に よる破損のリスクは極めて小さい。

なお、炉心損傷防止措置の安全容器及び漏えいループのサイフォン ブレークによる液位確保は、設計基準事故対処設備である外管と異な る方法での液位確保方策であり、多様性、独立性及び位置的分散を有 する措置を講じている。



1次主冷却系配管二重管構造図 (原子炉容器~主中間熱交換器)

## ■ LORLの評価事故シーケンスの概要

#### 【評価事故シーケンス】

|1次冷却材漏えい(安全容器内配管(内管)破損)及び安全容器内配管(外管)破損の重畳事故(LORL(i)) 1次冷却材漏えい(1次主冷却系配管(内管)破損)及び1次主冷却系配管(外管)破損の重畳事故(LORL(ii)) 1次冷却材漏えい(1次補助冷却系配管(内管)破損)及び1次補助冷却系配管(外管)破損の重畳事故(LORL(iii))



事象進展及び炉心損傷防止措置の概念図

#### 【評価事故シーケンスの概要】

出力運転中に1次主冷却系の安全容器内配管(内管)が破損(①) し、原子炉が「炉内ナトリウム液面低」により自動停止(②)した後、 配管(外管)により漏えい量が抑制された状態での崩壊熱除去中に、 配管(外管)が破損(③)し、1次冷却材が二重壁外に漏えいし、原 子炉容器等の冷却材液位が1次主冷却系の循環に支障を来すレベルま で低下(④)する事象。

#### 【炉心損傷防止措置の概要】

二重壁外に漏えいした1次冷却材を安全容器にて保持([a])し、 炉心冷却に必要な液位を確保するとともに、補助冷却設備により原子 炉停止後の崩壊熱を除去([b])することにより炉心の著しい損傷 を防止。



#### 事象進展及び格納容器破損防止措置の概念図

【評価事故シーケンスの概要】 ・ 左記の事故時に炉心損傷防止措置(補助冷却設備によ る強制循環冷却)が機能しないことを仮定

#### 【格納容器破損防止措置の概要】

- ・コンクリート遮へい体冷却系を用いた安全容器外面冷却による損傷炉心物質等の安全容器内保持・冷却
- ・安全板による原子炉冷却材パウンダリの過圧の防止
- ・ナトリウム流出位置(安全板設置位置:格納容器(床下))における熱的影響緩和措置としてヒートシンク 材・断熱材を敷設

## 配管の漏えい口の大きさについて

配管の漏えい口の大きさについては、既往知見<sup>[1]</sup>に基づき  $t^2$ (tは配管厚さ)とする。なお、既往知見<sup>[1]</sup>では、JIS 規格では呼び径 3B 以上であって、Sch10S 以下または呼び径が 4B 以上で Sch20S 以下のステンレス鋼管では、D/t ≥ 24(D は配管外径)となることに基づき、貫通時の想定亀裂長さ 12tをD/2 に置き換え、加えて JIS 規格ではステンレス鋼管はD/t ≤ 127であることに基づき想定する漏えい亀裂を長さ D/2、幅 t/2 のスリット状と算定したことから、配管の漏えい口の大きさを配管の外径を用いた Dt/4 として設定しているが、本件ではこのような置き換えを行わないで板厚により配管の漏えい口の大きさを設定する。具体的には既往知見<sup>[1]</sup>に基づき式を展開することで以下のとおり配管の漏えい口の大きさとして  $t^2$ を設定した。

$$\ell = 12t$$

(1)

 貫通時の亀裂中央の開口幅(δ)<sup>[1]</sup>

$$\delta = \frac{4\ell M}{E} \sigma_{\theta}^{m} = \frac{2\ell M D p}{Et}$$
<sup>(2)</sup>

ここで、
$$E:$$
縦弾性係数  
 $\sigma_{\theta}^{m}:$ 周方向膜応力,  
 $M:$ 形状係数,  $M = 1.6 + \sigma_{\theta}^{m} = \frac{pD}{2t}$  0.29 $\lambda$   
 $\lambda = \sqrt[4]{12(1-\nu^{2})} \times \frac{\ell}{2} / \sqrt{\frac{Dt}{2}}$   
 $\nu:$  記管外径  
 $\nu:$ ポアソン比

(3) 貫通時の亀裂開口面積(S)

貫通時の亀裂開口面積(S)を長さ( $\ell$ )で幅( $\delta$ )である楕円形とすると、上記の(1)及び(2)より貫通時の亀裂開口面積(S)は次式で与えられる。

$$S = \pi \times \frac{\ell}{2} \times \frac{\delta}{2} \tag{3}$$

(4) 「常陽」の設計想定外事象における配管の漏えい口の大きさ(S<sub>4</sub>)

設計想定外事象における配管の漏えい口の大きさとして、漏えいナトリウム量を多く見積もるために式(2)について、既往知見で条件とされたのと同等<sup>[1]</sup>に低エネルギー配管<sup>注)</sup>の最高運転圧力 1.9MPa とした上で、運転温度を 650℃(式(2)における縦弾性係数を 144157MPa とする)とし、さらに は既往知見<sup>[1]</sup>と同じく JIS におけるステンレス鋼鋼管では、*D/*≤127 となることを踏まえて式(2)を

```
53 条(1)-別紙 7-3-12
```

展開すると以下となる。

式(2)における M は、 $\ell = 12t$ 、ポアソン比( $\nu$ )を 0.3 とすると。  $M = 1.6 + 0.29\lambda$ 

$$\lambda = \sqrt[4]{12(1-\nu^2)} \times \frac{\ell}{2} / \sqrt{\frac{Dt}{2}} = 1.285 \times \ell / \sqrt{Dt}$$
$$= 1.285 \times 12t / \sqrt{Dt} = 15.42 \sqrt{\frac{t}{D}}$$

これより

$$M = 1.6 + 0.29\lambda = 1.6 + 0.29 \times 15.42 \sqrt{\frac{t}{D}}$$

式(2)で算定される $\delta$ は上記 M および $\ell = 12t$ から

$$\delta = \frac{2\ell MDp}{Et} = \frac{2 \times 12t}{Et} \left( 1.6 + 4.472 \sqrt{\frac{t}{D}} \right) Dp$$
$$= \frac{24}{E} \left( 1.6 \left(\frac{D}{t}\right) + 4.472 \sqrt{\frac{D}{t}} \right) pt$$

 $\delta \leq 8.02 \times 10^{-2} t$ 

ここで
$$D/t \le 127$$
を適用すると  
 $\le \frac{24}{E} (1.6 * 127 + 4.472\sqrt{127}) pt$   
 $\le 6086 \frac{pt}{E}$   
ここで、 $p$ は 1.9MPa、縦弾性係数は 144157MPa(14700×9.80665) とすることから

したがって、式(1)により想定亀裂長さ12tとすると、式(3)より開口面積として次式が導かれる。

$$S \le \pi \times \frac{12t}{2} \times \frac{8.02 \times 10^{-2}t}{2} = 0.76t^2 \tag{5}$$

ここで、さらに漏えいナトリウム量を多く見積もるために係数を丸めると次式となる。

(4)

 $S \leq 0.76t^2 \leq S_A = t^2$ 

注)既往知見<sup>[1]</sup>では「moderate energy fluid system」について中エネルギー流体系配管と邦訳して 表現しているが、本件では[原子力規制庁, "原子力発電所の内部溢水影響評価ガイド",原規技発 第 1408064 号,2014"]に合わせて低エネルギー配管と表現した。

## 参考文献

[1] 動力炉・核燃料開発事業団, "配管破損の形態と大きさについて", PNC TN243 81-06, 1981

## 想定した開口面積の発生確率の検討

「常陽」の事象選定のための PRA では、LORL に至る起因事象として考慮した部位での 1 次冷却系 内管破損の発生頻度及び設計基準事故対処設備として考慮した 1 次冷却系外管等の破損確率の算定 にあたっては、評価の煩雑さを避けるため保守的に漏えい規模による区別をせず、すなわち特定の規 模の漏えいを除外することなく、単純に漏えいに至る破損を考慮して算定した。

このため、想定破損部位において開口面積を設定する考え方に照らすと、保守的な頻度及び確率評価となっている。

なお、漏えい規模による区別をしていないことから、漏えい規模の確率分布を推定した研究※1は 適用していないが、同報告書において調査されたナトリウム漏洩事象と比較して、「常陽」の漏洩規 模の想定は過小ではないことを確認している。また、同様に、配管破断を伴うような漏洩量、漏洩率 の事象は発生していないことを確認している。

※1 JNC-TN9400-2005-017 「もんじゅ」レベル 1PSA のためのナトリウム漏洩事象における漏洩 規模の確率分布の推定 LF 時の燃料破損検出時の原子炉停止と

放射性物質の閉じ込め・貯留の手順

手順	要員 (作業に必要な要員数)	操作 時間	主な監視バラメータ
(1)燃料破損検出系の警報が発報し、その指示値が原子炉施設保安 規定に定める運転上の制限(カバーガス法燃料破損検出設備: バックグランドの値の10倍の計数率)を超過したことを確認した 場合、運転員に以下の操作の実施を指示	当直長	40分 程度*1	・燃料破損検出系の警報
(2)手動スクラムボタンによる原子炉手動停止			
<ul> <li>(3) (2) により制御棒等が挿入できない場合、以下の①~③の操作 を順に実施(いずれかの一つの操作が有効であれば、制御棒等が 挿入され原子炉は停止)</li> <li>① 励磁制御棒全数スイッチの「切」</li> <li>② 各制御棒又は各後備炉停止制御棒の励磁スイッチの「切」</li> <li>③ 各制御棒又は各後備炉停止制御棒の励磁電源スイッチの「切」</li> </ul>	運転員(1名)	20分以内で 実施可能	
(4) (3)によっても制御棒等の挿入ができない場合、各制御棒の駆動機構又は各後備炉停止制御棒の駆動機構スイッチを「挿入」として個別に挿入			
(5)原子炉カバーガス中の放射性物質を閉じ込めるため、1次アル ゴンガス系排気ラインの隔離弁を「全閉」		5分以内で 実施可能	

## ■ LF時の燃料破損検出時の原子炉停止と放射性物質の閉じ込め・貯留の手順

\*1:燃料破損検出系の検出時間

別紙 7-5

# 炉心燃料集合体の瞬時完全閉塞について

炉心燃料集合体の瞬時完全閉塞(TIB:Total Instantaneous Blockage) について

炉心燃料集合体の瞬時完全閉塞は、炉心燃料集合体冷却材入口部において流路が瞬時に完全に閉塞すると仮想 した事象である。これは、DBAで想定している冷却材流路閉塞(1 サブチャンネル閉塞)、BDBAで想定している 流路閉塞事象(千鳥閉塞)を上回る閉塞規模を仮想したものである。

炉心燃料集合体の瞬時完全閉塞は、事故の起因を仮想しているため、その発生頻度を評価できない事象である。

「常陽」では、炉心燃料集合体のエントランスノズル部の多孔化等の防止対策により、炉心燃料集合体は瞬時 に完全閉塞しない構造である。防止対策を以下に示す。

- (i) 高圧プレナム内には90 ¢ 以下のものしか入らない。
- (ii) 高圧プレナムの燃料領域(0~5列)まで進入するには、6~10列の連結管(φ65mm(集合体ピッチ 81.5mm))を通過する必要があり、その隙間は約8mmである。
- (iii) 炉心燃料集合体の連結管(エントランスノズル)には周方向6カ所の冷却材流入孔が設置されており、 8mm以下の異物により6方向全てが同時に閉塞することはない。



別紙 7-6

# LF の格納容器破損防止措置の有効性評価

- LFの格納容器破損防止措置の有効性評価
  - 冷却材流路閉塞(千鳥格子状)事故において閉塞の発生した燃料集合体における燃料の損傷を仮定し、さらに、炉心損傷防止措置が機能しないことを仮定した場合、炉心の著しい損傷に至る可能性がある。
  - 炉心の著しい損傷に至るには、閉塞が生じた燃料集合体で冷却材の沸騰、被覆 管及び燃料の溶融が発生し、さらに、ラッパ管が溶融破損することで隣接する 燃料集合体へ燃料の損傷が伝播する必要がある。
  - ●海外炉で行われた100例を超える破損燃料継続照射(破損後最大継続照射期間: 320日)では、隣接する健全な燃料要素に破損が伝播した事例はなく、当該事例は、高速炉用燃料要素の破損後挙動の一般的な傾向を示しており、「常陽」において、一部の燃料要素に破損が生じた後、長期にわたってその集合体を継続使用した場合に、隣接する燃料要素への破損伝播が生じる可能性は極めて小さい。また、仮に破損伝播が発生する場合でも、LFは単一の燃料集合体の異常に起因する炉心局所の事故であり、その伝播は極めて緩慢である。
  - この燃料集合体の損傷の伝播挙動は、1次主循環ポンプの運転が継続した状態で燃料集合体の損傷が伝播するUTOPと類似の挙動となるが、制御棒の誤引抜きによる反応度印加と原子炉出力上昇がないため、UTOPよりも緩慢な挙動となり、原子炉容器及び格納容器に対する影響はUTOP、さらにはUTOPの事故影響を包絡するULOFに包絡されると考えられる。
  - 以上より、冷却材流路閉塞(千鳥格子状)事故を想定しても格納容器の破損は 防止され、施設からの多量の放射性物質等の放出は防止される。

ボイド反応度が正となる領域と事象推移への影響

■ ボイド反応度が正となる領域及び程度並びに事象推移への影響

- ・ 炉心が概ね健全な体系で事象が推移する起因過程において影響が生じるため、起因過程の事象推移に与える影響について説明する。
- ・ 内側炉心の軸方向中心領域に一部ボイド反応度が正となる領域があるが(図1)、ボイド反応度が正となる領域の反応度価値はその上下の負となる領域の反応度価値に比べて絶対値は極めて小さく、集合体全体のボイド反応度は負(図2)である。
- ・ ULOFの起因過程においては冷却材沸騰と燃料破損が発生 するのは外側炉心のCh. 12のみであり、事象推移に対する 正のボイド反応度領域の影響は極めて小さい。また、仮 に内側炉心の集合体で冷却材の沸騰が発生したとしても、 沸騰は冷却材温度が高く、ボイド反応度が負でありかつ その絶対値の大きい炉心上端部から発生するために挿入 されるボイド反応度は常に負となる。
- UTOPの起因過程においては燃料の破損及びFCIによる冷却 材の排除はCh.1及び4で発生するが、当該集合体全体及び 炉心全体の温度が上昇しているために冷却材反応度は常 に負であること、燃料反応度が大きく負であることから その影響は極めて小さい(図3)。



図3 UTOP起因過程における各反応度の推移



図」 冷却将密度反応度(ホイト反応度)マグノ(SAS4) 注1:ボイド反応度が正となるセルを赤塗り





図2 内側炉心のボイド反応度の軸方向分布

最終的即発臨界超過に至るまでの炉心物質挙動の視覚的説明



53条(1)-別紙 8-2-1



## ULOFの格納容器破損防止措置の有効性評価 ー基本ケースにおける即発臨界超過挙動ー





53条(1)-別紙 8-2-3

遷移過程解析における炉心物質の粘性の影響について



## 「常陽」ULOF遷移過程基本ケースの炉心状態

「常陽」ULOF遷移過程の現実的な事象推移



53条(1)-別紙 8-3-1

遷移過程解析における炉心物質の流動性とその影響について
#### ULOFの格納容器破損防止措置の有効性評価 一遷移過程解析の保守性とエネルギー発生解析結果のまとめー

	反 応 度 挿入率	炉心平均燃 料最高温度	炉心内の流動挙動	炉心からの燃料流出	燃料集中の主たる駆動力
基本ケース*1	<b>約</b> 30\$/s	約3,700℃	3次元的な非軸対称の スロッシングを解析	制御棒下部案内管、径方向 反射体・遮へい集合体間 ギャップへの流出を考慮	圧力発生で分散した燃料の 重力による非軸対称のス ロッシングを解析
不確かさの影響 評価ケース1 (FCIの不確か さ)	<b>約</b> 50\$/s	<b>約</b> 4, 070℃	3次元的な非軸対称の スロッシングを解析	制御棒下部案内管、径方向 反射体・遮へい集合体間 ギャップへの流出を考慮	上記解析において燃料凝集 直前のタイミングで炉心両 端2カ所でのFCI圧力の同時 発生による炉心中心への燃 料集中を仮定
不確かさの影響 評価ケース2 (溶融炉心の揺動, 分散、凝集挙動 の不確かさ)	<b>約</b> 80\$/s	約5,110℃	軸対称円筒座標系によ る解析で燃料の炉心中 心への集中を強制	制御棒下部案内管、径方向 反射体・遮へい集合体間 ギャップへの流出を無視	炉心中心の圧力発生(主に スティール蒸気圧*2)で軸対 象に分散した燃料の慣性と 重力に駆動された燃料集中 挙動を解析

\*1 なお、基本ケースにおいても、照射試験用集合体を炉心燃料集合体に置換して燃料インベントリを増加し、さらに 損傷燃料ペレットが高い密度で堆積し、かつ、未溶融の燃料ペレットが溶融燃料に混在した流動性が低い炉心物質 が、通常の流体と同様に流動すると想定する保守的な解析条件を用いた。

\*2 炉心中心の圧力発生の主成分は急速な核加熱後の高温燃料からの伝熱によるスティール蒸気圧であるが、CABRI TP-A2炉内試験解析によってSIMMERは、燃料からスティールへの過渡伝熱を過大評価することが示されている。 試験結果を再現する伝熱速度で解析すると、反応度挿入率約54\$/s、炉心平均燃料最高温度約4,200℃に緩和される。 このように燃料集中を駆動する圧力発生についても、極めて保守的な条件を適用した。



#### ULOFの格納容器破損防止措置の有効性評価 ー炉心物質の流動性に関する保守的想定ー

<sup>■</sup> この様な炉心物質の流動性 は極めて低いが、本解析で は通常の溶融スティールと 同様に流動すると想定する 保守的な解析条件を用いた。



53条(1)-別紙 8-4-1

<sup>「</sup>常陽」の遷移過程では、 エネルギー発生の直前まで 未溶融の燃料粒子と破損し た燃料ペレットが溶融ス ティールに高い密度で混在 した状態が続く(①~③)。



高速炉燃料ペレットの急速加熱時の過渡挙動について

1. 高速炉燃料ペレットの加熱時の過渡挙動に関する実験的知見

照射済み高速炉燃料ペレットの過出力時の挙動を解明するため多くの炉外及び炉内の過渡加熱 試験が実施された。それらの中で、燃料ペレットの過渡挙動を直接可視化して観察したものとして、 米国 Argonne 研究所で行われた DEH 炉外試験<sup>[1]</sup>、米国 Sandia 研究所のパルス試験炉 ACRR を用い て行われた FD 炉内試験<sup>[2]</sup>がある。これらの試験では、EBR-II 炉で約 3~5a/o 程度まで照射された MOX 燃料ペレットを炉外で直接通電加熱あるいはパルス炉で核加熱し、その挙動を高速度カメラで 撮影している。

代表的な炉内試験である FD2.6 試験の可視化画像を第1図に示す。この試験は燃焼度 5.3a/oの 燃料ペレットを用い、加熱速度は数 100K/s と比較的高い速度であるが、燃料ペレットが溶融して 流動化(9.158sの frothing)するまで燃料ペレットはその形状を維持しており、有意な燃料スエ リングが生じていないことが確認できる。一方、炉外の DEH 試験では数 10K/s 程度の低い加熱速度 による試験が実施された。代表的な DEH I-28 試験の可視化画像を第2図に示す。この試験は燃焼 度 3.5a/oの燃料ペレットを用い、加熱速度はペレット表面で約 50K/s 程度、ペレット中心領域で 約 100K/s 程度である(放熱の影響で表面の温度上昇率は内部よりも小さい。)。燃料表面は固体の ままであるが 22.6s までの燃料温度の上昇に従って燃料ペレットの半径が大きく増加している様 子が確認できる。

これらの試験結果に基づいて、燃料ペレットの過渡挙動に対する加熱速度の影響に関する知見 をまとめた結果を第3図及び第4図に示す。これらの図には前述の2つの試験以外からの知見も 総合的にまとめている。第3図は10~10,000K/sの加熱速度の範囲について、対応する実験名、燃 料ペレット(固相及び液相)の崩壊モード、及び燃料崩壊メカニズムの全体像を整理したものであ る。第4図は燃料内に存在するFPガスの挙動をモデル化した解析の結果と組み合わせることで、 燃料温度と加熱速度の関数として燃料崩壊のメカニズムをFDシリーズ試験の条件と共にマップと して表示したものである。これらの結果から、燃料ペレットが固体状態で割れる(固相クラッキン グ)には1,000K/s以上の高い加熱速度が必要であること、100K/s以下の低い加熱速度では燃料ペ レットの昇温時に固相スエリング(大規模な膨張)が発生すること、固相スエリングのメカニズム としては空隙拡散、より高温時には塑性クリープが推定されることなどが示された。

顕著な固相スエリングが観測された DEH I-28 試験について、熱伝導計算を行ってペレットの径 方向温度分布の時間変化を評価した結果を第5図に示す。破線で示されているのは燃料温度が融 点に達した領域で、時刻5.0sごろに中心溶融が開始し、加熱を停止した22.6sには半径0.7まで 溶融キャビティが拡大していることが分かる。第2図でスエリング(燃料の膨らみ)の開始が見ら れるようになるのは20.0s前あたりからであり、その時点ではFPガス、揮発性核種、燃料蒸気を 含む溶融キャビティの圧力上昇がペレット周辺の残存固体領域の変形に寄与する可能性が考えら れる。固体領域の温度条件については、スエリングが始まる20.0sの時点で燃料表面温度は約 2,200Kであるのに対して、非再組織化領域の平均温度は約2,650Kに達している。この時点の表面 温度である約2,200Kまで昇温すれば、燃料は割れることなく大規模な変形が可能となる可塑性を 有することがわかる。試験後検査で撮影した非再組織化領域の断面金相写真を第6図に示す。燃料 から放出された FPガスによる微小な空孔が拡散・成長した空隙が多数形成されており、その空隙 率は44%に達すると報告されている。すなわち、100K/s程度以下の比較的緩慢な加熱速度では固相

53条(1)-別紙 8-5-1

状態での顕著なスエリングが生じることがペレット表面形状の観察と試験後検査で行った金相写 真の結果から確認できた。

2.「常陽」遷移過程における燃料ペレットの挙動

「常陽」の代表的な評価事故シーケンス ULOF(i)の遷移過程解析においては、全炉心でボイド 反応度係数が負であることなどから冷却材の沸騰と燃料損傷が進行しても出力は上昇せずに緩慢 な事象推移となる(約130sまでの出力の時間履歴を第7図に示す。)。正の反応度挿入により出力 の大きな変動が生じる約115sまでの出力レベルは定格出力の約20~75%で推移する。この間の出 力を燃料の加熱速度に換算すると約40~150K/sである(第8図)。

炉心損傷が緩慢に進展するに応じて、被覆管の溶融後に固体のまま崩落した燃料ペレットについて 1,800K から融点である約 3,000K まで 200K 毎の温度範囲に含まれる質量の時間変化を第 9 図に示す。この図には溶融燃料及び溶融後に再び固化した再固化燃料粒子の質量も示している。図から明らかなように、崩落した燃料の約 1/3 程度は顕著な固相スエリングが生じた非再組織化領域の平均温度である約 2,650K 以上で数 10 秒間にわたって約 40~150K/s の加熱速度で加熱されている。以上のことから、「常陽」の遷移過程においては、これらの崩壊した固体燃料では長時間にわたって顕著な固相スエリングが実験的に観測された加熱速度及び温度条件におかれることから、同様のスエリングが生起されると考えられる。

有効性評価における評価対象炉心において、DEH 試験で顕著なスエリングの発生が確認されている I-28 試験燃料ペレットの燃焼度 3.5a/o 以上の燃焼度を有する集合体の割合は約47%である。S I MME R-IVを用いた有効性評価の解析では、燃料ペレットが堆積してデブリベッドを形成する場合の燃料ペレット間の空隙率を30%としている。また、スエリングによる固体燃料の体積増加は50%程度<sup>[2]</sup>と報告されている。以上から、流路に崩落した燃料ペレットの47%の内の1/3がスエリングによって1.5 倍に体積が増加して空隙率 30%で堆積し、その間隙を溶融スティールが占めると、燃料デブリベッドの高さは約0.29m、溶融スティールを含めた炉心物質の高さは約0.34m となり、「常陽」の炉心高さ0.5m の約68%である。実際には、燃焼度3.5a/o 以下の燃料ペレットも同程度のスエリングをすると考えられることから、「常陽」の遷移過程の現実的な事象推移における炉心は、スエリングした燃料ペレットと溶融スティールからなるデブリベッドで少なくとも炉心高さの約70%程度の高さを占めることになると考えられる。

3. まとめ

照射済みの高速炉用燃料ペレットの急速加熱時の過渡挙動に関する実験的知見に基づいて、固 体燃料に顕著な固相スエリングが発生する加熱速度(温度上昇率)及び温度レベルの範囲を明らか にした。「常陽」遷移過程の事象推移においては、炉心損傷の進展とともに崩落した燃料ペレット が長時間にわたり緩慢な加熱速度により昇温されるため、大規模なスエリングが発生し、スエリン グした燃料ペレットと溶融スティールからなるデブリベッドで少なくとも炉心高さの約 70%程度 が占められると予想される。ただし、「常陽」の格納容器破損防止措置の有効性評価における遷移 過程解析においては、第 10 図に示すように損傷した燃料の凝集による正の反応度挿入を保守的に 評価するため、仮想的にスエリングを無視し、燃料ペレットのデブリベッドの間隙を溶融スティー

53条(1)-別紙 8-5-2

ルが満たした流動性が極めて低い炉心物質が粘性率零で流動するとの想定を用いた解析を実施した。

### 参考文献

- [1] G. Bandyopadhyay, "Fuel and Fission Gas Response to Simulated Thermal Transients: Experimental Results and Correlation with Fission Gas Release and Swelling Model," Nucl. Tech., Vol. 40, pp. 62-78, 1978.
- [2] S. A. Wright, et al., "In-Pile Determination of Fuel Disruption Mechanisms under LMFBR Loss-of-Flow Accident Conditions," Nucl. Tech., Vol. 71, pp. 326-340, 1985.



53条(1)-別紙 8-5-4



<sup>53</sup>条(1)-別紙 8-5-5







第8図 「常陽」ULOF(i) 基本ケースの燃料加熱速度(2,600Kの物性値で評価)

53条(1)-別紙 8-5-8



第9図 「常陽」ULOF(i) 基本ケースの流路内燃料ペレット(温度範囲毎)、再固化燃料粒子 及び溶融燃料の質量の時間変化



53条(1)-別紙 8-5-10

別紙 8-6

# 損傷燃料のデブリ化に対する

# 炉外試験データの適用性について

## 下部プレナムにおける炉心物質の微粒化

- 炉心領域から下部プレナムに移行した炉心物質がデブリベッドを形成する必要十分条件 (1) 炉心物質がクエンチ(ナトリウムの飽和温度以下の温度まで冷却)されること (2) 炉心物質が原子炉容器底部に到達するまでに微粒化されること
- (1)は下部プレナム領域のナトリウムが飽和温度まで加熱されるために必要なエネルギーと、 炉心物質が全量クエンチするのに必要な除熱量の比から判断できる。



 $M_f \left( e_f(T_{melt}) - e_f(T_{sat}) \right) + M_s \left( e_s(T_{melt}) - e_s(T_{sat}) \right)$ 

炉心物質の全量が移行、その温度を保守的に3,200K、ナトリウム温度は原子炉容器入口温度 350℃として諸量を代入すると比は約3.0となり、炉心物質の全量が移行してもクエンチできる。

● (2)は溶融ジェットがジェット状のまま形状を保って浸入する距離を酸化物燃料ーナトリウム 系条件に対する適用性が高いとされるEpsteinらの式<sup>[1],[2]</sup>を用いて求める。



E<sub>0</sub>はエントレインメント係数で0.05~0.1である。諸量を代入すると微粒化距離は溶融燃料で 0.48~0.97m、溶融スティールで0.40~0.80mとなり、「常陽」下部プレナム領域高さ約1.3 m を落下する間に微粒化する。

また、Epsteinらの式は流体力学的効果のみを考慮しているが、同式で考慮されていないナトリ ウムの局所的な沸騰とその結果生じるナトリウム蒸気の膨張に伴う微粒化<sup>[3],[4]</sup>も加わることで、 微粒化距離は更に短くなる。

- [1] Epstein, M. and Fauske, H.K., 2001. Applications of the turbulent entrainment assumption to immiscible gas-liquid and liquid-liquid systems. IChemE 79 (Part A), 453-462.
- [2] 松尾英治、他、「格子ボルツマン法によるジェットプレイクアップ挙動解析」、日本機械学会論文集、Vol.81, No.822, 2015.
- [3] Matsuba, K. et al., Distance for fragmentation of a simulated molten-core material discharged into a sodium pool, Journal of Nuclear Science and Technology, Vol. 53, No. 5, 707-712, 2016.
- [4] Matsuba, K. et al., Experimental discussion on fragmentation mechanism of molten oxide discharged into a sodium pool, Mechanical Engineering Journal, Vol. 3, No. 3, 2016.

## FRAG試験やFARO/TERMOS試験の条件と「常陽」の条件の比較

● FRAG試験やFARO/TERMOS試験の条件と「常陽」の下部プレナムにおける微粒化に係る条件を比較する。

	融体			ナトリウム		
	融体	質量	温度	質量	温度	
FRAG	U02−ZrO2(70%) スティール(30%)	20kg	_	23kg	250~690℃	
FARO/TERMOS	UO <sub>2</sub>	100kg	~3, 000℃	130kg	400℃	
「常陽」	MOX(約70%) スティール(約30%)	約1,260kg	約2, 930℃	約6,360kg	350℃	

● FRAG試験やFARO/TERMOS試験は炉心物質とナトリウムを用いた試験であり、炉心物質のナトリウムに よる微粒化現象を模擬する試験としては実機模擬性の高い試験である。また、試験の条件は大量の ナトリウムが存在する「常陽」の条件よりも炉心物質の微粒化に関して厳しい条件であるにもかか わらず炉心物質がほぼ全て微粒化している。これらのことから、「常陽」の有効性評価において炉 心物質がデブリ化することの根拠及びデブリの性状の根拠として適用できる。

別紙 8-7

# FCI 試験における

# ナトリウム温度条件と粒径の関係

1. FCI 試験の粒径とナトリウム温度の関係

第1表にFCI 試験におけるナトリウムプール温度条件と粒子径の中央値を整理したものを示す。 FRAG 試験(第1図)<sup>[1]</sup>についてはグラフ読取値の内挿で粒子径の中央値を求めた。FARO/TERMOS T1 試験(第2図)<sup>[2]</sup>については「BOTTOM」において質量割合約 30%以下までのデータのみが示されてい るが、50%まで外挿した値を用いて、「BOTTOM」「CENTER」「TOP」の平均を求めると約 500µm となる。

第3回に横軸をナトリウムプール温度、縦軸を粒子径の中央値として各試験の条件をプロットしたものを示す。ナトリウムプール温度条件と粒子径の中央値には相関は見られなかった。これらの試験では粒子径は概ね400~500µm程度である。FRAG4試験のみ270µmと小さな粒径となっている原因は試験レポート<sup>[1]</sup>にも粒径の小さい事への言及や、違いの分析は報告されていない。FRAG4試験以外の試験では250℃~690℃の温度範囲にわたって粒径は400~500µm程度であることから、有効性評価に用いる粒径の最確値はこの粒径範囲の下限である400µm、特異的に小さな値を与えているFRAG4試験の270µmを不確かさの影響評価における保守的な値として用いることが適切であると判断した。

各試験における粒径は第1図と第2図に示すように数10µmから数1,000µmまでの分布を持っている。冷却性評価に用いる代表粒径はこれらの分布の質量中央値を用いた。これは今回デブリの冷却性評価に用いたLipinskiモデルと同じモデルを採用している MAAP コードの MCCI モデルによる BWR の MCCI デブリ冷却性評価<sup>[3]</sup>において、FAR0 LWR 試験<sup>[4]</sup>及び COTELS 試験<sup>[5]</sup>で得られた粒径分布の質量中央値を用いていることに準じたものである。一方、一般に粒径分布の Sauter 平均値は質量中央値よりも小さな値を与える。粒径分布の不確かさ影響評価では、その影響も考慮することとして、FRAG4 試験の粒径の Sauter 平均値である 130µm として冷却性を評価する。

2. デブリベッド冷却評価に対する粒径の影響

評価事故シーケンス ULOF(i)と ULOF(ii)のうち、下部プレナムへの損傷炉心物質の移行量が 多い ULOF(iii)の基本ケース(粒径 400µm)に対して、粒径を 130µm として粒径の不確かさの影響評 価を行った。結果を第4回に示す。基本ケースでは、デブリベッド最高温度は約1,200秒後に約640℃ まで上昇し、その後は崩壊熱の減衰とともに低下する。粒径を130µm とした不確かさの影響評価ケー スでは、デブリベッド最高温度は約1,900秒後に約880℃まで上昇し、その後は崩壊熱の減衰ととも に低下する。いずれのケースにおいても、デブリベッド最高温度はナトリウムの沸点(910℃)以下 であり、サブクール状態を維持しながら、安定冷却に移行する。 参考資料

- T. Y. Chu, "Fragmentation of Molten Core Material by Sodium," Proc. Int. Top. Mtg. LMFBR Safety and Related Design and Operational Aspects, Lyons, France, July 19-23, 1982, Vol. Ill, p. 487, European Nuclear Society (1982).
- [2] D. Magallon, H. Hohmann and H. Schins, "Pouring of 100kg-scale molten U02 into sodium", Nuclear Technology, Vol. 98, No. 1, pp. 79-90, 1992.
- [3]「重大事故等対策の有効性評価に係るシビアアクシデント解析コードについて(第5部 MAAP) 添付3 溶融炉心とコンクリートの相互作用について」資料 2-2-9、平成 27 年 10 月.
- [4] D. Magallon, "Characteristics of corium debris bed generated in large-scale fuelcoolant interaction experiments," Nucl. Eng. Des., Vol. 236, pp. 1998-2009, 2006.
- [5] M. Kato, et al., "Fuel Coolant Interaction Tests using U02 Corium under Ex-vessel Conditions," JAERI-Conf 99-005, Proc. of the Workshop on Severe Accident Research (SARJ-98), pp. 304-309, Nov. 4-6, Tokyo, Japan, 1998.

試験名	ナトリウム温度	粒子径の中央値	備考		
	[°C]	[µm]			
FRAG4	420	276.3	グラフ読取値の内挿(第1図)		
FRAG5	250	420			
FRAG6	690	461.5			
FRAG13	500	474			
FARO/TERMOS T1	400	約 500	「BOTTOM」「CENTER」「TOP」の平均値		
			(第2図)		

第1表 ナトリウムプール温度条件と粒子径の中央値





第3図 ナトリウムプール温度条件と粒子径の中央値



第4図 ULOF(iii)におけるデブリベッド最高温度の履歴

別紙 8-8

# デブリベッドの冷却性解析における

# デブリベッドの性状

[1264]

### ULOF(i)の格納容器破損防止措置の有効性評価

原子炉容器底部に堆積したデブリベッドの冷却性評価の感度解析

解析パラメータ

- 感度解析では重要なパラメータにおける不確かさの影響評価のために、基本ケースで使用したパラメータの値を1つずつ計算結果を厳しくするように保守側に変化させた解析を実施する。
- 下部プレナムに移行した損傷炉心物質は、周囲に大量にある冷却材との熱平衡が達成されるものと仮定して、デブリベッドと周囲の冷却材の初期温度は、炉心インベントリの30%及び70%のケースに対して、それぞれ約420℃及び約510℃とする。
- 原子炉容器底部にデブリベッドが形成される時刻は、残留炉心物質の冷却において、炉心インベントリの約30%及び約70%の燃料が再溶融する時刻を保守的に切り下げ、炉心インベントリの30%及び70%のケースに対して、それぞれ事象発生から600秒後及び1,200秒後とする。

	下部プレナムへ移行する 損傷炉心物質の量	粒子径	ポロシティ
基本 ケース	炉心インベントリの30%	400µm (FCI試験の質量中 央値の平均)	0.6 (FCI試験の最小値)
不確かさ ケース①	炉心インベントリの70% (最も移行量の多くなる 想定に基づく)	400µm	0.6
不確かさ ケース②	炉心インベントリの30%	270µm(FCI試験の 質量中央値の下限)	0.6
不確かさ ケース③	<b>炉心インベントリの</b> 30%	400µm	0.5 (FCI試験の最小値にさら に保守性を持たせた値)

#### 【デブリベッド粒子径】

FRAG試験<sup>[1]</sup>(米国のサンディア国立研究所(SNL)で実施された大規模 FCI試験)のうち、20kgの溶融燃料と溶融スティールの混合物(UO<sub>2</sub>-ZrO<sub>2</sub>( 70%)、スティール(30%))を23kgのナトリウム中へ落下させた試験である FRAG4~6及び13試験で得られた粒径分布の中央値の平均値である。下 図にFRAG試験で得られた粒径分布を示す。FRAG4~6及び13試験の粒 径分布の中央値を計算すると以下のとおりである。

•FRAG4試験:210+(420-210)/(63-44)×(50-44)=276.3µm •FRAG5試験:420µm

•FRAG6試験:420+(600-420)/(60-47)×(50-47)=461.5μm

・FRAG13試験: 420+(600-420)/(57-47)×(50-47) = 474µm
 したがって、FRAG4~6及び13試験の粒径分布の中央値の平均値は
 407.95µmとなり、デブリペッド粒子径は400µmと設定している。



#### 【デブリベッドポロシティ】

下図に示すFARO/TERMOS試験<sup>[2]</sup>及びFRAG4試験で得られたポロシティから、デブリベッドポロシティは0.6と設定している。



 T. Y. Chu, "Fragmentation of Molten Core Material by Sodium," Proc. Int. Top. Mtg. LMFBR Safety and Related Design and Operational Aspects. Lyons, France, July 19-23, 1982, Vol. III, p. 487, European Nuclear Society (1982).
 D. Magallon, H. Hohmann and H. Schins, "Pouring of 100kg-scale molten UO<sub>2</sub> into sodium", Nuclear Technology, Vol. 98, No. 1, pp.79-90, 1992.

### ULOF(i)の格納容器破損防止措置の有効性評価 原子炉容器底部に堆積したデブリベッドの冷却性評価の感度解析

主な解析結果

- 基本ケースでは、デブリベッド最高温度(損傷炉心物質、冷却材、原子炉容器温度)は約1,100秒後に約600℃まで上昇し、その後は崩壊熱の減衰と共に低下する。
- 不確かさケース①(炉心インベントリの70%)では、 デブリペッド最高温度(損傷炉心物質、冷却材、原 子炉容器温度)は約1,800秒後に約720℃まで上昇し、 その後は崩壊熱の減衰と共に低下する。
- 不確かさ①~③の影響により、デブリベッド最高温度は約60~120℃高くなる(不確かさの影響が最も大きいのは下部プレナムへ移行する損傷炉心物質の量)が、いずれもサブクール状態を維持しながら、安定冷却に移行する。



### ULOF(iii)の格納容器破損防止措置の有効性評価 原子炉容器底部に堆積したデブリベッドの冷却性評価の感度解析

解析パラメータ

- 感度解析では重要なパラメータにおける不確かさの影響評価のために、基本ケースで使用したパラメータの値を1つずつ計算結果を厳しくするように保守側に変化させた解析を実施する。
- 下部プレナムに移行した損傷炉心物質は、周囲に大量にある冷却材との熱平衡が達成されるものと仮定して、デブリベッドと周囲の冷却材の初期温度は、炉心インベントリの40%及び70%のケースに対して、それぞれ約440℃及び約510℃とする。
- 原子炉容器底部にデブリベッドが形成される時刻は、残留炉心物質の冷却において、炉心インベントリの約40%及び約70%の燃料が再溶融する時刻を保守的に切り下げ、炉心インベントリの40%及び70%のケースに対して、それぞれ事象発生から600秒後及び1,200秒後とする。

	下部プレナムへ移行する 損傷炉心物質の量	粒子径	ポロシティ
基本 ケース	炉心インベントリの40%	400µm (FCI試験の質量中 央値の平均)	0.6 (FCI試験の最小値)
<b>不確かさ</b> ケース①	炉心インベントリの70% (最も移行量の多くなる 想定に基づく)	400µm	0.6
不確かさ ケース②	炉心インベントリの40%	270µm(FCI試験の 質量中央値の下限)	0.6
不確かさ ケース③	炉心インベントリの40%	400µm	0.5 (FCI試験の最小値にさら に保守性を持たせた値)

### ULOF(iii)の格納容器破損防止措置の有効性評価 原子炉容器底部に堆積したデブリベッドの冷却性評価の感度解析

#### 主な解析結果

- 基本ケースでは、デブリベッド最高温度(損傷炉心物質、冷却材、原子炉容器温度)は約1,200秒後に約640℃まで上昇し、その後は崩壊熱の減衰と共に低下する。
- 不確かさケース①(炉心インベントリの70%)では、 デブリベッド最高温度(損傷炉心物質、冷却材、原 子炉容器温度)は約1,800秒後に約720℃まで上昇し、 その後は崩壊熱の減衰と共に低下する。
- 不確かさケース③(デブリベッドのポロシティ 0.5)では、デブリベッド最高温度(損傷炉心物質、 冷却材、原子炉容器温度)は約1,400秒後に約760℃ まで上昇し、その後は崩壊熱の減衰と共に低下する。
- 不確かさ①~③の影響により、デブリベッド最高温度は約70~120℃高くなる(不確かさの影響が最も大きいのはデブリベッドのポロシティ)が、いずれもサブクール状態を維持しながら、安定冷却に移行する。



### ULOF (iii)の格納容器破損防止措置の有効性評価 原子炉容器底部に堆積したデブリベッド厚みの感度解析

#### 解析パラメータ

● デブリベッドが堆積する過程で局所的に厚みが不均一となり、基本ケースの最大厚みを超えた 厚みとなることを想定し、ULOF(iii)の基本ケース(40%の炉心物質が下部プレナムへ移行) の最大厚みに対して、100%の炉心物質が移行した場合(厚みが1.6倍)、及び厚みを2倍とした パラメトリック解析を実施した。

#### 主な解析結果

 いずれのケースもデブリベッドの最高温度はナトリウムの沸点以下であり、厚みの不均一性を 考慮してもデブリベッドは安定に冷却される。



プラグ応答に関わる機械的応答過程解析の

具体的内容について

別紙 8-9

#### プラグ応答及びナトリウム噴出量の解析について

事象グループ「炉心流量喪失時原子炉停止機能喪失(以下「ULOF」という。)」の格納容器破損防 止措置の有効性評価は、事象進展をいくつかの過程に分けて行う。機械的エネルギーによる構造応答 評価及びナトリウム噴出量の評価の過程(以下「機械的応答過程」という。)は、機械的エネルギー の解析、原子炉容器の構造応答解析及びナトリウム噴出量の解析を組み合わせることにより行う。機 械的応答過程の解析の流れを第1図に示す。

ナトリウム噴出量の解析では、先行して実施される機械的エネルギーの解析により得られる、回転 プラグ下面に作用する圧力の時間履歴を入力として、PLUGを用いて回転プラグ及び固定ボルトの 応答並びに回転プラグの間隙から格納容器(床上)へ噴出するナトリウム量を解析する。

以下に、ナトリウム噴出量の解析の目的、解析方法、解析ケース、解析条件及び解析結果について 記す。

#### 1. 解析の目的

この解析では、機械的エネルギー発生時の原子炉容器内圧力上昇によって引き起こされる回転プラ グの動的応答と、これに伴い回転プラグの間隙から格納容器(床上)に噴出するナトリウム量を評価 することを目的とする。

#### 2. 解析方法

ナトリウム噴出量の解析はPLUGを用いて行う。PLUGは、回転プラグ下面に作用する圧力履 歴による回転プラグの動的応答と、回転プラグ間隙を通じて格納容器(床上)へと噴出するナトリウ ム量を解析する計算コードである。

PLUGの主要な入力は、回転プラグの重量及び受圧面積、回転プラグの固定ボルトの幾何形状及び 材料特性並びに回転プラグ下面に作用する圧力の時間履歴である。これらを入力として回転プラグの 動的応答を解析し、回転プラグの変位、固定ボルトのひずみ及び格納容器(床上)に噴出するナトリウ ム量を計算する。

なお、格納容器(床上)へのナトリウムの噴出経路となる回転プラグ間隙部の空間体積は初期には アルゴンガスにより満たされているため、この空間が流入してくるナトリウムで満たされた後に初め て格納容器(床上)にナトリウムが噴出することになる。すなわち、回転プラグ間隙部の空間に流入 するナトリウム量がこの空間体積よりも少ない場合、格納容器(床上)へのナトリウムの噴出は生じ ない。

3. 解析ケース

機械的エネルギーの解析における基本ケース(機械的エネルギー1.8MJ)及び不確かさを考慮した ケース(機械的エネルギー3.6MJ)の2ケースとする。

- 4. 解析条件
- 4.1. 解析体系

PLUGによるナトリウム噴出量の解析の解析体系を第4.1.1図に示す。解析体系作成の方針は以下の通り。

- ・回転プラグを構成する大回転プラグ、小回転プラグ及び炉心上部機構をモデル化し、各プラグに 作用する圧力に対する力の伝達経路を同定して、作用の及ぶ固定ボルトをモデル化する。回転プ ラグの重量、受圧面積、固定ボルトの材質、呼び径、有効長及び本数を第4.1.1表に示す。
- ・ カバーガスの存在は無視して、ナトリウムは最初から回転プラグ下面に接しているものとする。
- ・ ナトリウムの噴出経路となる回転プラグ間隙部の垂直部分は環状流路として、水平部分は矩形流路としてモデル化する。
- 4.2. 基本ケースの解析条件

基本ケースの解析条件及び解析上の仮定は以下のとおり。

- 回転プラグ下面に作用する圧力の履歴は、機械的エネルギーの解析の結果得られる圧力履歴を用いる。大回転プラグ及び小回転プラグの下面は同一高さに位置するため同じ圧力履歴を用いる。
  炉心上部機構の下面はこれより 3.6m ほど下方であるため、該当する高さの圧力履歴を用いる。
  第4.2.1 図に基本ケースの入力となる回転プラグ下面に作用する圧力履歴を示す。
- ・回転プラグが衝突する際の反発は、反発係数を考慮した反発モデルを用いて計算する。
- ・ ボルトが初期に締め付けられている場合はその初期締め付け力を考慮する。
- 4.3. 不確かさを考慮したケースの解析条件

不確かさを考慮したケースの解析は、基本ケースに対して、入力する圧力履歴のみを変更して 行う。第4.3.1図に不確かさを考慮したケースの入力となる回転プラグ下面に作用する圧力履歴 を示す。

- 5. 解析結果
- 5.1. 基本ケースの解析結果

第5.1.1 図に各回転プラグの動的応答の解析結果を示す。炉心上部機構及び小回転プラグは大回転 プラグと一体となって変位し、大回転プラグとの相対変位は生じない。大回転プラグは 80ms 程度の 短時間だけ、最大約1.2mm上向きに浮き上がるが、原子炉容器内の圧力がプラグの浮き上がりに必要 な圧力以下に低下すると、支持フランジ上に着座する。炉心上部機構及び小回転プラグのボルトには 初期ひずみ以外のひずみは生じておらず、これらプラグと大回転プラグとの相対変位は生じていな い。ボルトの降伏ひずみは入力により降伏応力に相当する0.385%と設定しており、いずれのボルトも 塑性変形に至っていない。動的なひずみが生じた大回転プラグの固定ボルトのひずみは最大で0.07% であり、JIS 規格における常温の破断伸び15%と比べて十分小さく、破断には至らない。各回転プラ グの間隙内に流入するナトリウム量(積算値)は大回転プラグで6.6kg であり、小回転プラグ及び炉 心上部機構ではナトリウムはプラグ間隙内に流入しない。大回転プラグの間隙内に保持可能なナトリ ウム質量(回転プラグ間隙の容積に相当)は約520kg であり、間隙内への流入量がこれを十分下回る ことから、基本ケースでは格納容器(床上)にナトリウムは噴出しない。

以上から、ボルトの健全性が損なわれることはなく、回転プラグは垂直上方向へ変位するものの短

時間のうちに自重で落下・着座し、原子炉容器内から格納容器床上へのナトリウムの噴出は生じない。

5.2. 不確かさを考慮したケースの解析結果

第5.2.1 図に各プラグの動的応答の解析結果を示す。約200ms まで各プラグは一体となって変位す るが、200ms 以降はボルト強度の相違及び衝突による運動エネルギーの受け渡しの影響を受けて、各 プラグが独立に変位し相対変位が生じている。約200msまで各プラグが一体となって変位する理由 は、炉心上部機構が初期締め付け力約 100MPa で小回転プラグに固定されていること及び小回転プラ グが初期締め付け力約 200MPa で大回転プラグに固定されていることによる。800ms 以降、原子炉容器 内の圧力が回転プラグの浮上に要する圧力(約0.24MPa)を下回ると、各プラグは被搭載プラグある いは大回転プラグ支持フランジ上に着座する。各プラグの固定ボルトの降伏ひずみは入力により降伏 応力に相当する 0.385%と設定しており、すべての回転プラグでボルトが塑性変形するものの、ひずみ は最大でも1.6%であり、JIS 規格における常温の破断伸び15%より十分小さく、破断には至らない。 第5.2.2 図には各回転プラグの間隙内に流入するナトリウム量(積算値)を示す。各図における黒点 線は当該回転プラグに対応する回転プラグ間隙内に保持可能なナトリウム質量(回転プラグ間隙の容 積に相当)を表す。回転プラグ間隙内に流入するナトリウム量が、この保持可能なナトリウム量以下 であれば、回転プラグ間隙を通じた格納容器(床上)へのナトリウムの噴出は生じない。この解析で は、炉心上部機構、小回転プラグ及び大回転プラグの間隙内にそれぞれ 31kg、29kg 及び 185kg のナ トリウムが流入した。しかし、回転プラグ間隙へのナトリウムの流入量は同間隙の保持可能なナトリ ウム量を下回り、したがってナトリウムは原子炉容器内から格納容器(床上)に噴出しない結果とな った。以上から、ボルトの健全性が損なわれることはなく、回転プラグは垂直上方向へ変位するもの の短時間のうちに自重で落下・着座し、原子炉容器内から格納容器(床上)へのナトリウムの噴出は 生じない。

6. まとめ

ULOFの機械的応答過程における回転プラグの応答及びナトリウム噴出を解析した。基本ケースでは 次のような結果となった。

- ・ 回転プラグを構成する各プラグを固定するボルトのひずみは最大で 0.07%であり、破断伸びで ある 15%より十分小さく、ボルトの健全性は維持される。
- 機械的負荷により回転プラグは短時間の間、垂直上方向へ変位するものの、一時的に形成されるプラグ間の間隙を通じてのナトリウムの格納容器(床上)への噴出は生じない。

不確かさを考慮したケースでは次のような結果となった。

- ・ 回転プラグを構成する各プラグを固定するボルトのひずみは最大で1.6%であり、破断伸びで ある15%より十分小さく、ボルトの健全性は維持される。
- 機械的負荷により回転プラグは短時間の間、垂直上方向へ変位するものの、一時的に形成されるプラグ間の間隙を通じてのナトリウムの格納容器(床上)への噴出は生じない。

以上のことから、発生する機械的エネルギーの不確かさを考慮したとしても、格納容器(床上)へ のナトリウムの噴出は生じないことが確認できた。これにより、評価項目の一つである「ナトリウム が格納容器(床上)に噴出する場合にはナトリウムの燃焼等に対して、格納容器健全性が維持できる こと」に対して、ナトリウムが格納容器(床上)に噴出しないことをもって評価項目を満足しうるこ とが確認できた。

	プラグ重量	プラグ受圧面	ボルト材質	ボルトねじ山	ボルト有効	ボルト
	(ton)	積(m <sup>2</sup> )		部外径(mm)	長(mm)	本数
大回転プラグ	143	8.1	SCM435	40💥	1840	35
小回転プラグ	97	3.2	SCM435	30	450	36
炉心上部機構	13	0.90	SCM435	33	225	24

第4.1.1 表 各回転プラグの重量、受圧面積、固定ボルトの材質、外径、有効長及び本数

※ 大回転プラグのボルトはねじ山部外径ではなく、軸力を支持する支柱部の外径



第1図 機械的応答過程の解析の流れ



第4.1.1図 PLUGによるナトリウム噴出量の解析の解析体系



(A) 大回転プラグ及び小回転プラグの下面に作用する圧力



(B) 炉心上部機構の下面に作用する圧力

第4.2.1図 回転プラグ下面に作用する圧力履歴(基本ケース)





第4.3.1図 回転プラグ下面に作用する圧力履歴(不確かさを考慮したケース)



第5.1.1図 各回転プラグの動的応答(基本ケース)



第5.2.1図 各回転プラグの動的応答(不確かさを考慮したケース)

53条(1)-別紙 8-9-10



第5.2.2図 各回転プラグの間隙内に流入するナトリウム量(積算値) (不確かさを考慮したケース)
別紙 8-10

# 高速炉における FCI 現象について



# FCIにおけるPhase A, Phase B

「常陽」のULOF事象推移でのFCIにおけるPhase A (1/4)

■「常陽」のULOFの事象推移では、以下のFCIが事象推移に影響を与える。



「常陽」のULOF事象推移でのFCIにおけるPhase A (2/4)

■ ①起因過程における燃料破損時のFCI、②遷移過程における炉心内又は炉心近 傍でのFCIでは、溶融燃料そのものが二相状態であるか、又はすぐ近傍に二相 の炉心プールが存在するためにPhase Aが問題になることはない。



「常陽」のULOF事象推移でのFCIにおけるPhase A(3/4)

- ③機械的エネルギー発生過程で上部プレナム下部で発生するFCIでは、即発臨 界超過による出力逸走直後の炉心は溶融した燃料とスティール、それぞれの 蒸気、ナトリウム蒸気、FPガスが混在した二相状態である。
- したがって、炉心物質が上部プレナムに噴出してFCIを発生する時も、炉心物 質は二相状態(主に溶融燃料、燃料粒子、溶融スティール、ナトリウム蒸気、 FPガスの混在物)であり、炉心物質とナトリウムの境界面で部分的に液一液 接触しても単相圧力波、すなわちPhase Aは発生しない。



### 「常陽」のULOF事象推移でのFCIにおけるPhase A (4/4)

- ■④再配置過程で溶融炉心物質が制御棒下部案内管等を通して下部プレナムに流出 する際のFCIでは、高温化した制御棒下部案内管の上部はナトリウム蒸気で満たされており、制御棒下部案内管を燃料が流下して下方向にあるナトリウムと接触す る際には、このナトリウム蒸気を巻き込んだ二相状態でFCIを生じるため、Phase Aは発生しない。
- 燃料とナトリウムの接触後はPhase Bのナトリウム蒸気圧が発生して炉心物質は逆流し、その後間欠的に流入と逆流を繰り返しながら炉心物質は徐々に下部プレナムへ移行する。



# 溶融炉心物質が下部プレナムに流出する際のFCIにおける Phase Aの影響(1/4)

■「常陽」のULOFにおいて発生するFCIに関してはいずれの場合にもPhase Aの発生 は考慮する必要はないと考えられるが、ここでは、敢えて④のFCIにおいて低圧プ レナムのナトリウムプールに単相状態の溶融燃料が浸入してPhase Aが発生する場 合を仮想して、その発生圧力と影響の評価を行う。



- Phase Aの継続時間、すなわち圧力 波が低圧プレナム上面と炉心プー ル液面間を往復する時間は約1msで ある。炉心から流出する溶融燃料 の流速はベルヌーイの式から約 6m/sである。
- Phase Aを考慮すべき溶融燃料の浸入距離は約6mmとなるため、ここでは低圧プレナム上面における制御棒下部案内管の断面(直径3cm)での液一液接触のみを考える。

# 溶融炉心物質が下部プレナムに流出する際のFCIにおける Phase Aの影響(2/4)

- 保守性と簡易化のために、液一液接触界面から低圧プレナム内に広がる3次元的な 圧力波の伝播は考えず、接触界面から下方向に伝播する1次元的な圧力波として解 析を行う。
- 溶融燃料の温度を3,200K、ナトリウムの温度を623.15K(350℃)とする。両者の 液一液接触境界面の接触温度T₁は熱物性のみから定まり、約1,491Kで一定となる。
- ナトリウム側では、境界温度をTiとして熱伝導によって時間とともに温度境界層が 発達していく。このナトリウム側の温度上昇に伴う熱膨張によってナトリウム側 に発生する単相圧力がいわゆるFCIにおけるPhase A圧力である。実際には燃料側 の温度低下に伴う収縮によってナトリウム側の単相圧力は緩和されるが、ここで は保守的に燃料側の収縮は考えない。



接触界面からの距離

# 溶融炉心物質が下部プレナムに流出する際のFCIにおける Phase Aの影響(3/4)

a は温度拡散率

- この温度分布からPhase Aの継続時間である約1ms後のナトリウムの熱伸びを求めると約3×10<sup>-5</sup>(m)となる。低圧プレナムの底板(厚み35mm、直径1,730mm)の中心がこの伸びだけ下向きにたわむとしても底板内の引っ張り応力は100MPa程度であり、底板の引張強さ(約400MPa)よりも十分に小さく、Phase Aの圧力は構造的にはほとんど影響を与えない。
- 害 接触境界面からの圧力波の到達距離に対して、温度浸透距離内の熱伸びによる歪みが均一に分布すると仮定して発生圧力を求めた。
- ■時刻0の極限では圧力は単調 に増大していくが、線膨張 率α、体積弾性率κと温度 差ΔTから定まるακΔTが 上限値で約500MPa。
- ■時間の経過とともに圧力は 急速に低下し、約21cm離れ た低圧プレナムの底面に圧 力が到達する約87µsの時点 では数~約10気圧程度まで 低下する。



# 溶融炉心物質が下部プレナムに流出する際のFCIにおける Phase Aの影響(4/4)

- SIMMER-IIIを用いてPhase A圧力波の伝播解析を実施。低圧プレナム高さ方向の 1次元を1,000メッシュで分割。Phase A圧力の発生と伝播を適切に解析するために、 加熱面は100メッシュごとに1,2,4μmの微細なメッシュを設定。
- 燃料とナトリウムの液一液接触面で発生 する熱膨張による発生圧力のピーク値は 約94.5MPaと解析される。これは、圧力 波伝播距離がメッシュサイズ1µmとなる 理論的圧力評価値約94.6MPaと整合する。 \*\*\*\*\*\*\*\*\*
- 液一液接触面で発生した圧力波は低圧プレナム底面に向かって伝播する。圧力波の到達によって発生する低圧プレナム底面での圧力ピークの発生時刻約90µsは、これは低圧プレナムの高さとナトリウム中の音速から求める到達時刻約87.2µsに近い。
- 低圧プレナム底面での圧力ピークは約 4.4MPa、その半値幅は約8µsと極めて短く、その後は約10気圧程度に維持される。 熱膨張が約30µmであることから、僅かな 低圧プレナム周囲の構造物の変形又はナトリウムの流出によって減圧される。



# 「常陽」のULOFでのFCIにおけるPhase A まとめ

- ■「常陽」のULOFにおいて発生するFCIに関してはいずれの場合にもPhase Aの発生は考慮する必要はないと考えられるが、低圧プレナムのナトリウムプールに単相状態の溶融燃料が浸入してPhase Aが発生する場合を敢えて仮想して、その発生圧力と影響の理論的検討と圧力波伝播解析を行った。
- ■理論的検討では、液一液接触が発生して1ns以下の極短時間では数100~5,000気圧程度の高い圧力が接触界面から10µm以下の極少の領域で発生することが示されたが、圧力波の伝播とともに急速に低下し、低圧プレナム底面に到達する時点では数~約10気圧程度の圧力となることが示された。SIMMER-IIIを用いたPhase A圧力伝播の解析では、低圧プレナム底面でのピーク圧力は約4.4MPa、その半値幅は約8µs程度、静定圧力は約1MPaとなった。
- 理論的検討と圧力波伝播解析は液一液接触面から圧力波が1次元的に伝播するという 極めて保守的な仮定の元に求めた結果であり、実際の圧力波は液一液接触面から3次 元のほぼ球面状に伝播する。液一液接触面の圧力波を直径3cmの球面からの圧力波と みなせば、その7倍の距離にある低圧プレナム下面に到達した時点における圧力値は 今回の評価値の(1/7)<sup>2</sup>=約0.02倍、すなわち約1/50程度に緩和される。
- Phase Aが継続する約1msの間に液一液接触面で発生するナトリウムの熱膨張は約30µm 程度であり、低圧プレナム周囲の構造にほとんど影響を与えない。

# 大規模FCI の発生可能性について

- ■「常陽」MK-IV炉心の燃料インベントリは1トン程度であり(大型軽水炉では100 トン以上)、また、ULOFの事故シーケンスにおいてはそもそも大量の溶融燃料が 冷却材のナトリウムと混合する状況は考えられない。
- ■一般に、大規模なFCIが発生するためには、安定膜沸騰条件下で溶融燃料とナト リウムとの大規模な粗混合状態が形成される必要があるとされている。一方、ナ トリウム冷却高速炉においては、ナトリウムの熱伝導度が高いために溶融燃料と ナトリウムの接触界面温度は安定膜沸騰の発生条件をはるかに下回り、液-液接 触による局所的なFCIが生じるため、大規模な粗混合状態が形成されることはない。

原子炉容器の歪みの判断基準(10%)の設定について

原子炉容器(材料:SUS304)の歪みの判断基準10%は、材料試験におけるSUS304の500℃における 一様伸びを20%とした上で、過去の構造部試験等を参考に構造物の破断歪みは一様伸びの1/2となる として定めたものである。なお、この判断基準の設定においては中性子照射効果や歪み速度効果につ いても影響の要否を考慮している。

中性子照射効果については、「常陽」の原子炉容器の設計寿命(設計定格出力運転時間:131,500時間)における中性子照射量の推定値は 3.48×10<sup>19</sup>n/cm<sup>2</sup>(≧0.1MeV)であり、500℃において中性子照射量が破断伸びに影響を及ぼす領域より小さい<sup>[1]、[2]</sup>。このため、健全性を維持できると想定する許容限界歪みの設定において中性子照射効果については影響を考慮する必要はないと判断している。

第1図に「常陽」の原子炉容器材料のサーベイランス材の引張試験における一様伸び及び破断伸び を示す。原子炉容器材料のサーベイランス試験体の引張試験において、「常陽」の設計寿命に相当す る中性子照射量を超えても一様伸びは20%を大きく上回っていることが確認されている。

歪み速度効果については、火薬爆発力を利用した高温衝撃引張試験の結果において 0.2%耐力、引 張強さは静的試験に比して増加する傾向があり、破断伸びについても静的試験に比して大きくなる 傾向があることが報告<sup>[3]</sup>されていることから、保守的にこれらを考慮しないこととしている。

参考文献

[1] 動力炉・核燃料開発事業団,「解説 高速原型炉高温構造設計方針 材料強度基準等」, PNC TN241 84-10, 1984

[2] 核燃料サイクル開発機構,「高速実験炉「常陽」の定期的な評価 -高経年化に関する評価-(技術報告)」, JNC TN9440 2005-003, 2005

[3] 磯崎 敏邦,大場 敏弘,植田 脩三,「オーステナイト系ステンレス鋼の高温衝撃引張試験 (SUS304 鋼母材引張試験)」,日本機械学会論文集 A,42 巻,359 号,p.2034-2041,1976



第1図 「常陽」の原子炉容器材料のサーベイランス材の引張試験結果(一様伸びと破断伸び) (左)圧延方向 (右)圧延直角方向<sup>[2]</sup>

格納容器応答過程における放熱等の解析条件

及びセシウム挙動の評価方法について

### ULOFの格納容器破損防止措置の格納容器応答過程 解析体系及び解析条件

- 1. 解析コード CONTAIN-LMR
- 2. 解析体系の概要
  外気領域を含め格納容器(床上)を3セルで模擬
- 3. 解析条件
- (1) ナトリウム燃焼の想定

①機械的応答過程の解析において不確かさの影響を考慮したとして も、ナトリウムの格納容器(床上)への噴出は起こらないと評価され たが、ここでは格納容器の健全性を確認するために、あえて230kg(既 許可申請書の仮想事故時の噴出量)のナトリウムが噴出するものと 仮定する。

②ナトリウムの燃焼形態として、スプレイ燃焼及びプール燃焼をそれ ぞれ想定し、解析では、評価する燃焼形態が支配的となるような液滴 径をそれぞれ設定する。

③ナトリウムとコンクリートが直接接触して反応することも想定し、 この場合、噴出したナトリウムがプール燃焼と同じ面積で広がり、全 てコンクリートと反応することを仮定する。

(2) 主な解析条件

 ①液滴径:0.1mm(スプレイ燃焼時)、5mm(プール燃焼及びナトリウム -コンクリート反応時)

- ②プール面積:約30m<sup>2</sup>
- ③格納容器内初期雰囲気組成(モル比):酸素 0.21、水蒸気 0.029
- ④格納容器(床上)と外気の通気:考慮
- ⑤熱輸送形態:熱輻射、自然対流熱伝達、熱伝導
- ⑥放熱の設定:格納容器鋼壁と外気の間は対流熱伝達(同熱伝達率は約6W/m²/K)、格納容器(床上)と(床下)の境界は断熱と設定

### ULOF の格納容器破損防止措置の格納容器応答過程 セシウム挙動の評価方法

- (1) 環境へ放出されるセシウムの評価方法
- ①セシウム(Cs)等の放射性物質を含むナトリウム(Na)は、空気雰囲気である格納容器(床上)へ噴出するとスプレイ燃焼及びプール燃焼し、Naエアロゾル(Na<sub>2</sub>0、Na<sub>2</sub>0<sub>2</sub>、NaOH)を発生する。Cs等はこれらのNaエアロゾルに付随して移動すると仮定し、放射性物質自体の計算は行わない。即ち、Naエアロゾルのみを考慮して、その後の凝集・沈降・沈着・移行を計算する。
- ②雰囲気中に浮遊している Na エアロゾルの一部は、圧力差に起因する漏えいにより環境へ放出される。同エアロゾルを積算し(Na 換算)、環境への放出割合(分母は 230kg-Na)を求める。
- ③②で求めた Na エアロゾルの放出割合が Cs にも適用できるとして 環境への放出量を求める。この際の Cs のソースは、炉内インベン トリ (Cs-137:3.9×10<sup>3</sup>TBq) に対して、崩壊熱除去機能喪失事象 の場合には全量を対象とし、ULOF の場合には Na による保持効果 (1/10 に低減)を考慮する。
- (2) 本評価における保守性
- ①共存する放射性物質のエアロゾルを考慮していないため、凝集や 沈降を過少評価、即ち浮遊エアロゾル量を過大評価している。
   ②CONTAIN─LMRではエアロゾルの密度を1つしか入力できないため、
- Na エアロゾルの中でも小さめの 300kg/m<sup>3</sup>を設定している。なお、 Cs は金属単体での密度が Na より大きいため(室温で約2倍)、Cs エアロゾルの密度はより大きくなる。密度は重力沈降に影響する ため、結果として浮遊エアロゾル量を過大評価している。 ③格納容器(床上)内に存在する内部構造物への沈着や環境へ放出
- する際の間隙部における付着による減衰を考慮していない。





別紙 8-13

BDBA時のCs-137の放出量の評価及び中央制御室の実効線量の評価

#### BDBA時のCs-137の放出量の評価(1/3)

⑦大気放出

炉心損傷時の格納容器の機能が維持されている場合におけるCs-137 の移行について検討した

放射性物質の移行は原子炉停止機能喪失型と崩壊熱除去機能喪失型

で移行割合、移行経路が異なるため、両者の評価を実施した。 なお、本評価は、評価事故シーケンスに対する格納容器破損防止措 置の有効性評価の事象推移に基づいているが、原子炉停止機能喪失型



BDBA時のCs-137の放出量の評価(2/3)

1. 炉内蓄積量の評価

Co-137の炉内蓄積量は、Meek & Riderの累積核分裂収率を使用した解析結果より3.9×10<sup>3</sup>TBqとする。なお、燃焼度は標準平衡炉心サイクル末期の平均 燃焼度約39,000MWd/tとする。

2. 燃料、冷却材ナトリウム、カバーガス、格納容器への移行割合の評価

1. 無料、活却材ナトリウム、カハーカス、梧桐容器への移行割台の評価 (1)米国アルゴンヌ国立研究所におけるソースタームの計算<sup>[1]</sup>に基づく評価 冷却材ナトリウムからカバーガスへの移行割合について、米国のアルゴンヌ国立研究所が、ナトリウム冷却型高速炉の許認可に向けて開発している IFR Pool Scrubbing Codeによる下図の評価結果に基づき、DF(除染係数)が最小となるエアロゾル粒子密度、エアロゾル粒子径の計算値から、常陽の条 件(ナトリウムブール高さ約4.5m)を適用して、常陽におけるDFを評価した。その結果、停止機能喪失事象のDFを約15と評価し、停止機能喪失事象の 放出量の評価では、保守的にDFを10(移行割合10%)と設定した。また、崩壊熱除去機能喪失事象では、保守的にDFを1(移行割合100%)と設定した。 なお、他割ねたらればたり、のな谷に割合れなサルマーガンなと始知容異ののな谷割や付け目のやとでし、な なお、燃料から冷却材ナトリウムへの移行割合及びカバーガスから格納容器への移行割合は保守的に100%と仮定した。



停止機能喪失事象における揮発性FPの除染係数

崩壊熱機能喪失事象における揮発性FPの除染係数

⑥格納容器(床上)での閉じ込め、凝集・沈着等による除去

漏えい

⑤格納容器(床下)の加圧

により格納容器(床上)へ

②全量がカバーガスに移行

(2)米国オークリッジ国立研究所等におけるソースタームの実験及び米国のナトリウム冷却炉の事故における知見等に基づく評価 (1)のIFR Pool Scrubbing Codeで考慮している物理現象はブラウン運動に伴うエアロゾル粒子の拡散、慣性衝突、重力沈降及び凝縮であり、エアロ ゾルの熱泳動、凝集等が考慮されておらず、保守的な解析結果である。

フルの無水動、凝集等が考慮されておらり、味ず的な解析結果である。 米国のオークリッジ国立研究所等で実施された実験の結果及び米国のナトリウム冷却炉の事故で得られた知見と比較すると、保守性が大きいと考えられるため、実験的な知見に基づいた評価を実施した。 Berthoud等の炉外試験<sup>[2]</sup>において、ナトリウム中のセシウムの保持率は10<sup>3</sup>オーダ(移行割合0.1%オーダ)の結果が得られており、停止機能喪失事象 に対する実験的知見に基づいたDFは100と設定する。米国のナトリウム冷却炉でFP放出に至った事故の調査<sup>[3]</sup>においても、カバーガス中でセシウムが検 出されていないことから、DFを100と設定することは保守性の観点で妥当と考えらえる。また、崩壊熱除去機能喪失事象では冷却材温度が高温となるこ とから、DFは10と設定する。

なお、セシウムがナトリウム液面界面からの蒸発により放出されるが、停止機能喪失事象ではナトリウム温度が低く、かつ、機械的エネルギーによ るカバーガスバウンダリの開口時間も1秒以内であることから、蒸発による放出の影響は無視できる。崩壞熱除去機能喪失事象では、蒸発による影響が 生じるが、蒸発が生じても、気相への移行割合は10<sup>-3</sup>オーダと評価されており、気相中への拡散は抑制される<sup>[4]</sup>。

[1] M. Bucknor, et al. "An Assessment of Fission Product Scrubbing in Sodium Pools Following a Core Damage Event in a Sodium Cooled Fast Reactor", International M. Buckhol, et al. An assessment of rission product scrubbing in Social point of scrubbing a Core beinage Event in a Social Core de la Social C

#### 3. 格納容器から大気への移行割合の評価

格納容器から大気への移行割合は、CONTAIN-LMRによる停止機能喪失事象(ULOF)及び崩壊熱除去機能喪失事象(PLOHS)に対する 格納容器破損防止措置の有効性評価の結果から求めている。解析は、CONTAIN-LMRのフローネットワークモデル、凝集・沈着モデル 等により、ナトリウムエアロゾルのセル間移行、重力沈降・凝集・沈着挙動を解析し、ナトリウム燃焼を伴うナトリウムエアロゾル の格納容器から大気への移行割合を計算し、Cs-137はナトリウムエアロゾルと同様の挙動を示すものとして、格納容器から大気への 移行割合を設定した。

4. 格納容器外への放出量

(1) 計算に基づく評価

事象	<b>炉内蓄積量</b> (TBq)	<b>炉心から格納容器への</b> 移行割合(%)	格納容器から 大気への移行割合(%)	大気放出量(TBq)
<b>停止機能喪失</b> (ULOF)	3.9×10³	10	0. 083	0. 33
崩壞熱除去機能喪失 (PLOHS)	3.9×10 <sup>3</sup>	100	1.1×10⁻⁴	4. 4×10⁻³

#### (2) 実験及び米国のナトリウム冷却炉の事故における知見等に基づく評価

事象	<b>炉内蓄積量</b> (TBq)	炉心から格納容器への 移行割合(%)	格納容器から 大気への移行割合(%)	大気放出量(TBq)
停止機能喪失 (ULOF)	3.9×10³	1	0. 083	0. 033
崩壊熱除去機能喪失 (PLOHS)	3. 9×10 <sup>3</sup>	10	1.1×10 <sup>-4</sup>	4. 4×10 <sup>-4</sup>

## ULOF時の中央制御室の実効線量の評価(1/3) 事象推移及び移行割合の概要

ULOF時の以下の事象推移及び移行割合に基づいて中央制御室の実効線量を評価する。



#### 主な評価条件の設定値等

	燃料→ 冷却材	冷却材→ カバーガス	カバーガス→ 格納容器(床下)	格納容器(床下)→ 格納容器(床上)→ 大気	大気→ 中央制御室設置場 所への拡散
評価条件の設定	希ガス:100% よう素:100%	希ガス:100% よう素:1%	希ガス:50% よう素:50% [0.5%]	格納容器応答過程解 析より圧力及びFP移 行割合を設定	地上高さから拡散 (非常用換気設備 等考慮せず)

注)[]内は炉内蓄積量に対する移行割合の累積値を示す。

### ULOF時の中央制御室の実効線量の評価(2/3) 主な評価条件及び評価結果

炉心損傷後において、格納容器の機能が維持されている場合について、中央制御室設置位置における実効線量を評価した。評 価に当たっては、被ばく経路、対象核種、気象等の条件は設計基準事故(DBA)の条件と同様とした。 中央制御室では、被ばく低減の観点から、建物による遮へい、換気設備の隔離、チャコールフィルタ付の半面マスク及び全面 マスク等の保護具の着用等の防護措置が実施されるが、本評価では保守的な評価となるようこれらの防護措置は考慮しないこと とした。また、保守的な評価となるよう、アニュラス部排気設備や主排気筒の機能を無視するとともに、格納容器漏えい率は設 計値を使用している。

○炉内蓄積量	標準平衡炉心サイクル末期の平均燃焼度約39,000MWd/tに基づき、累積核分裂収率を使用した解析より設 定
○格納容器への移行割合	炉内蓄積量に対して希ガスは100%、よう素は実験的知見に基づき1%がカバーガスに移行し、機械的エネル ギー発生時に、希ガス50%、よう素0.5%が格納容器(床下)に移行すると設定
○環境への移行割合	希ガスは格納容器応答過程解析で求めた格納容器内圧力を用いて、格納容器漏えい率(保守的にDBAと同 じ)に基づき移行量を計算、よう素は格納容器応答過程解析の結果から移行割合を設定
〇物理的半減期による減衰	考慮(ただし、よう素は格納容器内移行後の減衰を保守的に無視)
○原子炉停止から放出開始までの時間	0時間
○環境中への実効放出継続時間	希ガス:2時間、よう素:10時間(中央制御室居住性評価では、実効放出継続時間を2時間と設定)
〇放出高さ	地上放出 (非常用換気設備のフィルタによる除去及び主排気筒放出は期待しない)
〇大気中拡散	気象指針(DBAと同じ)
○気象条件	DBAと同じ 中央制御室の位置(格納容器(ドーム部)からNE約20mの位置)のX/0, D/0を使用
○被ばく経路	外部被ばく(希ガスからのガンマ線)及び内部被ばく(よう素の吸入摂取)
〇よう素吸入に係る呼吸率、実効線量係数	成人

#### 格納容器外への放出量及び中央制御室における実効線量

	1		ミスし十入前岬主に	リリック大小小手	
	<b>炉内蓄積量</b> (Bq)	格納容器移行割合(%)	大気移行割合(%)	大気放出量(Bq)	実効線量(mSv)
希ガス	1. 3×10 <sup>18</sup>	50	- (格納容器漏えい率 に基づき移行)	1. 7×1015	2.5 ガンマ線による全身への 実効線量
よう素 (I-131換算・ 成人)	1. 8×10 <sup>17</sup>	0. 5	0.02 [1×10 <sup>-4</sup> ]	1. 8×1011	1. 5

注)[]内は炉内蓄積量に対する移行割合の累積値を示す。

### ULOF時の中央制御室の実効線量の評価(3/3)

冷却材ナトリウムからカバーガスへの放射性物質移行割合

燃料から放出された放射性物質が、冷却材ナトリウムを経由してカバーガス領域まで移行する割合については、米国、仏国、 独国の炉外試験<sup>[1]</sup>における実験的知見に基づいて、移行割合を評価している。ナトリウム中のよう素及びセシウムの保持率に係る炉 外試験の条件と「常陽」のULOFにおける機械的エネルギー発生時の条件を比較し、炉外試験における実験的知見を「常陽」に適用できること を確認した。

ナトリウムプール高さは「常陽」の方が高く、実験的知見を適用することは保守的である。また、ナトリウム温度は概ね同じであり、放出圧力も 同じオーダーである。「常陽」の放射性物質と冷却材ナトリウムの比は試験条件の範囲内である。 以上より、炉外試験の知見は「常陽」に適用できると判断している。

項目	「常陽」条件	FAUST2A試験 <sup>[1]</sup>	FAUST2B試験 <sup>[1]</sup>
ナトリウムプール高さ	4m	0.8m	1.1m
ナトリウム量	30,000kg	1.84kg	196kg
よう素量	1kg	6g	0.5~10g
よう素量/ナトリウム量	3×10 <sup>-3</sup> %	3×10 <sup>-1</sup> %	3×10 <sup>-4</sup> ~5×10 <sup>-3</sup> %
温度	460℃	500℃	465℃
放出圧力	2MPa	1MPa	0.9MPa

#### 【セシウムに関する「常陽」条件と炉外試験条件の比較】

項目	「常陽」条件	FAUST2A試験	FAUST2B試験
ナトリウムプール高さ	4m	0.8m	1.1m
ナトリウム量	30,000kg	1.84kg	161kg
セシウム量	1kg	0.7g	0.5~10g
セシウム量/ナトリウム量	3×10 <sup>-3</sup> %	4×10 <sup>-2</sup> %	3×10 <sup>-4</sup> ~6×10 <sup>-3</sup> %
温度	460℃	500°C	465°C
放出圧力	2MPa	1MPa	0.9MPa

[1] G. Berthoud, et al., "Experiments on Liquid-Metal Fast Breeder Reactor Aerosol Source Terms After Severe Accidents", Nuclear Technology, 81, 257-277, 1988.

別紙 8-14

SAS4Aの妥当性確認で抽出された 不確かさの影響評価の詳細について

#### 1. 概要

炉心流量喪失時原子炉停止機能喪失(以下「ULOF」という。)及び過出力時原子炉停止機能喪失(以下 「UTOP」という。)に関する格納容器破損防止措置の有効性評価として実施した、SAS4Aによる起因 過程の解析(以下「基本ケース」という。)に対し、起因過程の不確かさの影響評価として、評価の初期 条件や解析条件、評価において重要となる物理現象(以下「重要現象」という。)のうち、評価結果に影 響を与え得る主な不確かさを考慮した評価(以下「感度解析」という。)を行った。

以下に考慮する不確かさと不確かさの影響評価の結果を記す。

2. 考慮する不確かさ

評価項目に影響を及ぼすパラメータの計算に関わる重要現象については、「多量の放射性物質等を放出 する事故の拡大の防止に係る炉心損傷防止措置及び格納容器破損防止措置の有効性評価に使用する計算 コードについて」にその抽出結果を示すとおりである。このうち、計算コードのモデルに関する不確かさ としては、核分裂生成物(以下「FP」という。)ガス保持量の不確かさの影響を評価する。また、解析条 件に関する不確かさとしては、制御棒引抜き反応度、ナトリウムボイド反応度、ドップラ反応度、燃料の 軸伸び及び燃料破損条件の不確かさの影響を評価する。考慮する不確かさ幅は、評価項目に影響するパ ラメータの計算結果を厳しくするように以下のとおり保守的に設定する。また、その概要を ULOF 及び UTOP について第 2.1 表及び第 2.2 表にそれぞれ示す。

- 1) FP ガス保持量:燃料ペレット中の FP ガスの保持量はSAS4Aの定常照射挙動モデルの計算値に 対して、負の反応度効果を持つ破損燃料の分散移動の駆動力となる FP ガス圧力の効果を無視する。
- 2)制御棒引抜き反応度:反応度挿入曲線の傾きが最大となる制御棒位置を想定するとともに制御棒引 抜に伴う傾きの減少を無視し、さらに、実効遅発中性子割合の不確かさ等の安全余裕を考慮して、反 応度添加率を約4.2¢/sで一定とした。
- 3) ナトリウムボイド反応度: 炉心の核設計においては 30%の不確かさを考慮している。ナトリウムボ イド反応度は、炉心の極一部の領域を除いておおむね負である。評価項目に影響を及ぼすパラメータ である反応度を大きく計算するため、第 2.1 図に示すとおり、正の領域では 1.3 倍に、負の領域で は 0.7 倍に設定する。
- 4) ドップラ反応度:ナトリウムボイド反応度と同様に、炉心核設計で考慮される不確かさは 30%である。ドップラ反応度係数は負で、起因過程のドップラ反応度は ULOF では正、UTOP では負となり、評価項目に影響を及ぼすパラメータである反応度を大きく計算するため、ULOF では 1.3 倍、UTOP では 0.7 倍に設定する。
- 5) 燃料の軸伸び:ナトリウムボイド反応度と同様に、炉心核設計で考慮される燃料密度反応度の不確 かさは 30%である。起因過程の ULOF の事故シーケンスでは、燃料は収縮し反応度変化が正となり、 UTOP の事故シーケンスでは燃料は膨張し反応度変化が負となる。評価項目に影響を及ぼすパラメー タである反応度を大きく計算するため、ULOF では 1.3 倍、UTOP では 0.7 倍に設定する。
- 6)燃料破損条件:UTOPの基本ケースでは20%断面溶融割合で破損判定を行っているが、不確かさとしては負の反応度効果を有する破損燃料の移動を抑制するとともに、損傷領域の拡大のために燃料溶融開始直後に破損するように設定する。また、それとは別に、念のため負の反応度投入自体を遅らせた場合の影響を調べるため、50%断面溶融割合の条件で破損するように設定する。ULOFの基本ケース

では燃料溶融開始直後に破損するように設定しており、既に十分に保守的な条件であるため、ULOF では燃料破損条件に係る不確かさの影響評価は行わない。

これらの重要現象及び解析条件の間には物理的相関はなく、互いに独立であると判断されるため、それ ぞれ保守的に設定した不確かさを重ね合わせることは過度に保守的な想定となる。そこで、感度解析に おいては保守的な条件の重畳は行わず、基本ケースに対してそれぞれの不確かさの影響を評価した。

#### 3. 解析条件

解析体系や解析に用いる反応度係数、過渡条件といった各種条件は、「第53条(多量の放射性物質等を 放出する事故の拡大の防止)に係る説明書(その3:格納容器破損防止措置) 別紙5」に示す基本ケー スの値を用いる。解析で用いるSASチャンネル(炉心を構成する燃料集合体をグループ化したもの)の 配置図を第3.1図に、解析体系を第3.2図に示す。

感度解析における解析ケースとしては、基本ケースに対して上記又は第 2.1 表及び第 2.2 表に示す不確かさを個々に保守的に考慮したケースとする。

4. 不確かさの影響評価

4.1 ULOF

主な解析結果を第4.1.1 表に示す。また、反応度履歴を第4.1.1 図及び第4.1.2 図に、出力履歴を第 4.1.3 図及び第4.1.4 図に示す。

(1) 基本ケース

基本ケースにおいては、1次主循環ポンプの主電動機の停止によって冷却材流量が減少し、出力-流 量比が最も大きいチャンネル(チャンネル12(炉心燃料集合体数:2))で冷却材が沸騰し、被覆管の 溶融及び移動によって燃料要素は損傷し、燃料の溶融によって燃料崩壊に至るが、冷却材温度の上昇に 伴う反応度の減少と、破損した燃料の分散に伴う反応度の減少によって原子炉出力は低下し、起因過程 の範囲では炉心は部分的な損傷にとどまった。基本ケースでは、沸騰に至る集合体数、被覆管が溶融及 び移動によって燃料要素の損傷に至った集合体数及び燃料崩壊に至る集合体数は、いずれも2集合体 だけであった。また、反応度は、事象全体を通じて負の範囲にとどまり臨界(0.0\$)を超えることはな く、エネルギー放出の指標である炉心平均燃料温度(全炉心領域のある時点における燃料の空間的な平 均温度)は、起因過程の早い段階に初期値の約1,020℃から最大値の約1,030℃まで上昇した後に低下 し、その後も大きく上昇することはなかった。

(2) ナトリウムボイド反応度ケース

ナトリウムボイド反応度ケースについては、基本ケースに比べて過渡開始直後から反応度の減少が 若干緩やかになり、沸騰開始時刻や燃料崩壊時刻が早くなっている。ULOFではナトリウムボイド反応 度による反応度変化量が他の反応度に比べて大きいため、不確かさを考慮したことによる反応度変化 量も他のケースに比べて大きくなっている。この結果、冷却材が沸騰するチャンネルの数が増加し、被 覆管の溶融に至るチャンネルの数も増加するが、炉心全体では負の冷却材密度反応度及びナトリウム ボイド反応度が卓越しているため、基本ケースと同様に未臨界の状態が維持される。燃料崩壊に至るチ ャンネルは基本ケースと同様にチャンネル 12 のみであり、時刻約 60.0 秒でチャンネル 12 のラッパ管の温度が融点まで上昇し、SAS4Aの適用限界に達する。

以上のとおり、ナトリウムボイド反応度の不確かさを保守的に考慮したことによって事象進展が速 くなり、基本ケースに比べて沸騰及び損傷に至る集合体数が増加した。しかしながら、沸騰に至った集 合体数は6集合体に留まり、被覆管が溶融及び移動によって燃料要素の損傷に至った集合体は5集合 体、燃料崩壊に至った集合体は2集合体と、炉心は部分的な損傷にとどまった。また、損傷集合体の数 は5集合体に増加しているが、その内の3集合体は被覆管の溶融に至っただけで燃料は流動化してい ない。炉心全体の燃料分布は基本ケースと大きく変わらず、遷移過程の事象推移に大きな影響を与える ことはない。加えて、反応度推移に関しても大きな差はなく、基本ケースと同様、事象全体を通じて反 応度は負の範囲にとどまり臨界(0.0\$)を超えることはなかった。

(3) ドップラ反応度ケース

ドップラ反応度ケースについても、ナトリウムボイド反応度ケースと同様、基本ケースに比べて過渡 開始直後から反応度の減少が若干緩やかになり、沸騰開始時刻や燃料崩壊時刻が早くなっている。しか しながら、ドップラ反応度による反応度変化量はナトリウムボイド反応度による反応度変化量に比べ て小さく、事象進展への影響度は小さい。沸騰に至る集合体数、被覆管が溶融及び移動によって燃料要 素の損傷に至った集合体数及び燃料崩壊に至る集合体数は、いずれも基本ケースと同じ2集合体で、 反応度推移についても大きな差はなかった。また、今回の評価では構造材のドップラ反応度については 考慮していないが、燃料のドップラ反応度に比べると小さく、ドップラ反応度ケースと基本ケースとの 比較でも分かるように燃料のドップラ反応度に30%の不確かさを考慮したとしても事象進展への影響 は僅少であることから、構造材のドップラ反応度を考慮しなくても評価に大きな影響はない。

(4) 燃料の軸伸びケース

燃料の軸伸びケースについても、ナトリウムボイド反応度ケースと同様、基本ケースに比べて過渡開 始直後から反応度の減少が若干緩やかになり、沸騰開始時刻や燃料崩壊時刻が早くなっている。しかし ながら、軸伸び反応度による反応度変化量は、ナトリウムボイド反応度による反応度変化量に比べて小 さく、事象進展への影響度は小さい。沸騰に至る集合体数、被覆管が溶融及び移動によって燃料要素の 損傷に至った集合体数及び燃料崩壊に至る集合体数は、いずれも基本ケースと同じ2集合体で、反応 度推移についても大きな差はなかった。

(5) FP ガス保持量ケース

FP ガス保持量ケースは、FP ガスの保持量を 0% (解析上は微少量) に減じているが、破損燃料の分散 移動の駆動力となる FP ガス圧力の効果を無視するために、解析上は破損時の FP ガスの保持量を減じ るため、破損前までの挙動は基本ケースと同一である。また、破損後の挙動に関しても基本ケースと大 きな差はなく、沸騰に至る集合体数、被覆管が溶融及び移動によって燃料要素の損傷に至った集合体数 及び燃料崩壊に至る集合体数は、いずれも基本ケースと同じ 2 集合体であった。本炉心は負のナトリ ウムボイド反応度を有し、正の反応度効果が小さいため、反応度が急激に増加するということはなく、 全反応度が負のまま燃料は破損に至る。FP ガスは破損時に燃料の駆動源として働くが、そもそもこの ような状況では、破損後の燃料分散による負の反応度は事象進展には大きな影響はないため、燃料分散 による反応度の重要性は低いと言える。加えて、基本ケースでも崩壊燃料の流動性が小さく、燃料崩壊 から1~3秒程度という短時間でラッパ管の溶融に至るため、燃料崩壊後の反応度変化量は限定的とな り、FP ガス保持量の不確かさを振っても大きな変化は生じなかった。

(6) 結論

起因過程のULOFでは、評価項目に関わる重要なパラメータである反応度について、いずれの不確か さを考慮したとしても基本ケースと同様に臨界(0.0\$)を超えることはなかった。すなわち、不確かさ の影響を考慮したとしても、起因過程は、出力及び燃料温度が低い状態で推移し、部分的な炉心損傷の まま後続の遷移過程に移行する。ナトリウムボイド反応度ケースでは損傷集合体の数が増加している が、炉心全体の燃料分布は基本ケースと大きく変わらず、遷移過程の評価で重要な挙動である大規模な 燃料移動挙動が表れる段階においては、遷移過程開始時の損傷集合体に係る状況の違いによる影響は ほとんどなくなっていると考えられる。以上の点から、起因過程の不確かさは遷移過程の事象推移に影 響しないと考えられる。

#### 4.2 UTOP

主な解析結果を第4.2.1 表に示す。また、反応度履歴を第4.2.1 図及び第4.2.2 図に、出力履歴を第 4.2.3 図及び第4.2.4 図に示す。

(1) 基本ケース

基本ケースにおいては、制御棒引抜きによる反応度の増加によって原子炉出力が上昇し、出力と燃焼 度が共に高い炉心燃料集合体(チャンネル1と4(炉心燃料集合体数:2))で燃料要素の破損に至るが、 破損した燃料の分散に伴う反応度の減少によって原子炉出力の上昇は抑えられ、起因過程の範囲では 炉心は部分的な損傷にとどまった。また、反応度は最大でも0.195\$であり即発臨界(1.0\$)を超える ことはなく、最大出力は定格出力に対して約2.5倍、エネルギー放出の指標である炉心平均燃料温度 は起因過程の初期値の約1,025℃から最大値の約1,800℃まで上昇するが、その後、原子炉出力の低下 に伴い炉心平均燃料温度も低下した。

(2) 制御棒引抜き反応度ケース

制御棒引抜き反応度ケースについては、過渡開始直後から反応度の増加率が上がり、燃料要素の破損 時刻が早くなっている。これは第4.2.5 図に示すとおり、制御棒の引抜き反応度の差によるものであ る。しかしながら、燃料要素が破損し、損傷に至る集合体数は基本ケースと同様に2集合体だけであ り、破損後の推移も大きな違いはなかった。

反応度や出力は制御棒引抜きによる正の反応度投入によって過渡開始時から次第に増加し、燃料が 破損した後、負の燃料移動反応度によって減少する。そのため、最大反応度や最大出力は燃料の破損す る時刻に依存する。燃料の破損条件は燃料の溶融割合、つまりは燃料の温度条件に対応するが、温度変 化は反応度変化や出力変化に対して若干の時間遅れがあるため、反応度の増加率が上がると、その分最 大反応度や最大出力は増加する。制御棒引抜き反応度ケースは基本ケースに比べて反応度の増加率が 大きいため、最大反応度や最大出力は基本ケースよりも大きくなっている。しかしながら、その差は小 さく、最大反応度は 0.244\$、最大出力は定格出力に対して約 2.7 倍であった。

以上のとおり、制御棒引抜き反応度の不確かさを保守的に考慮したことによって事象進展が速くなり、最大反応度や最大出力が増加した。しかしながら、最大反応度は 0.244\$と基本ケースと大きな差はなく、即発臨界(1.0\$)を超えることもなかった。また、燃料の破損に至る集合体も、基本ケースと同じ2集合体だけであった。

(3) ナトリウムボイド反応度ケース

ナトリウムボイド反応度ケースについては、過渡開始直後から反応度の増加率が上がり、燃料要素の 破損時刻が早くなっている。

ナトリウムボイド反応度ケースではナトリウムボイド反応度の不確かさを保守的に振ったことによ り、基本ケースに比べてナトリウムボイド反応度の絶対値が減少しているが、制御棒引抜き反応度ケー スに比べると反応度の変化量が小さいため、事象進展は制御棒引抜き反応度ケース程には速くなって いない。最大反応度や最大出力も制御棒引抜き反応度ケースよりも小さく、燃料が破損し、損傷に至る 集合体も基本ケースと同じ2集合体だけであった。

(4) ドップラ反応度ケース

ドップラ反応度ケースについては、ナトリウムボイド反応度ケースと同様の事象推移となっている。 UTOP の基本ケースではナトリウムボイド反応度、ドップラ反応度、軸伸び反応度はどれも同程度の反応度減少量となっており、不確かさ幅が同じであるナトリウムボイド反応度とドップラ反応度の感度 解析では同程度の反応度変化となるからである。結果、最大反応度や最大出力はナトリウムボイド反応 度ケースと同程度であり、燃料が破損し、損傷に至る集合体も基本ケースと同じ2集合体だけであっ た。

(5) 燃料の軸伸びケース

燃料の軸伸びケースは、ナトリウムボイド反応度ケースやドップラ反応度ケースと同様の事象推移 となっている。上述のとおり UTOP の基本ケースではナトリウムボイド反応度、ドップラ反応度、軸伸 び反応度はどれも同程度の反応度減少量となっており、不確かさ幅も同じである。そのため、感度解析 では同程度の反応度変化となっている。結果、最大反応度や最大出力はナトリウムボイド反応度ケース やドップラ反応度ケースと同程度であり、燃料が破損し、損傷に至る集合体も基本ケースと同じ2集 合体だけであった。

(6) 燃料破損条件ケース(溶融割合0%ケース)

燃料破損条件ケース(溶融割合 0%ケース)では燃料の破損の同時性が高まり、基本ケースに比べて 燃料が破損し、損傷に至った集合体数は増加した。ただし、その数は10集合体にとどまった。破損時 の燃料溶融割合が減少したことで、破損直後の燃料移動反応度は基本ケースに比べて小さくなるが、破 損する集合体数が増加したことによって結果的に燃料移動反応度は基本ケースよりも大きくなってい る。燃料の破損後はこの燃料移動反応度によって大きく反応度が減少し、出力は大きく低下した。基本 ケースとの違いは燃料の破損条件であり、燃料の破損後は負の燃料移動反応度により出力が低下する ため、最大反応度と最大出力は破損時刻に依存する。燃料破損条件ケース(溶融割合0%ケース)では 破損時刻が早くなったため、基本ケースよりも最大反応度や最大出力は小さくなった。また、損傷集合 体の数は増加しているが、破損時の燃料はほとんどが未溶融で流動性が低いため、炉心全体の燃料分布 は基本ケースと大きく変わらず、遷移過程の事象推移に大きな影響を与えることはない。

(7) 燃料破損条件ケース(溶融割合 50%ケース)

燃料破損条件ケース(溶融割合 50%ケース)では破損時刻が大幅に遅れ、基本ケースに比べて最大出 力が増加しているが、それでも定格出力に対して 3.8 倍程度であった。反応度に関しては、初めのうち は制御棒の引抜きによって反応度が増加するが、出力上昇に対する負の反応度フィードバックによっ て、次第に反応度の増加が抑えられ、時刻 30 秒付近で減少に転じている。破損時の燃料溶融割合が大 きいことから、破損時に燃料要素内の燃料集中による反応度の増加が見られるが、最大出力反応度は 0.203\$と基本ケースと同程度であった。また、燃料が破損し、損傷に至る集合体は1 集合体だけであっ た。

(8) FP ガス保持量ケース

FP ガス保持量ケースは基本ケースと大きな差は生じず、燃料が破損し、損傷に至る集合体も基本ケ ースと同じ2集合体だけであった。正のナトリウムボイド反応度を有する炉心で UTOP が生じた場合、 燃料要素の破損によって冷却材がボイド化し、反応度が増加することによって出力が上昇する。それに よって燃料の溶融が進み、追加的な FP ガス放出が生じて燃料の分散に寄与することとなる。一方、本 炉心は炉心全体として負のナトリウムボイド反応度を有しているため、燃料要素の破損によって生じ る冷却材のボイド化と燃料の分散によって反応度は減少し、燃料の溶融による追加的な FP ガス放出が 生じない。そのため、多くの FP ガスが固体燃料中に保持されたままとなっており、FP ガスによる燃料 分散への影響は比較的小さくなっている。その結果、FP ガスの保持量について不確かさを考慮した FP ガス保持量ケースについても基本ケースと同程度の結果となった。

(9) 結論

起因過程のUTOPでは、評価項目に関わる重要なパラメータである反応度に最も大きな影響を与える 不確かさは制御棒引抜き反応度の不確かさであった。反応度は基本ケースの最大 0.195%に対して、制 御棒引抜き反応度の不確かさを考慮した解析ケースでは最大 0.244%と大きな差はなく即発臨界(1.0%) を超えることはなかった。すなわち、不確かさの影響を考慮したとしても、起因過程は反応度及び出力 の上昇は緩慢であり、その結果、部分的な炉心損傷のまま後続の遷移過程に移行する。燃料破損条件ケ ース(溶融割合 0%ケース)では損傷集合体の数が増加しているが、炉心全体の燃料分布は基本ケース と大きく変わらず、遷移過程の評価で重要な挙動である大規模な燃料移動挙動が表れる段階において は、遷移過程開始時の損傷集合体に係る状況の違いによる影響はほとんどなくなっていると考えられ る。以上の点から、起因過程の不確かさは遷移過程の事象推移に影響しないと考えられる。

### 5. まとめ

起因過程の不確かさの影響評価として感度解析を行った結果、起因過程においては不確かさの影響を 考慮したとしても、評価項目に関わる重要なパラメータである反応度は基本ケースと大きな差が生じる ことはなく、基本ケースと同様に部分的な炉心損傷のまま後続の遷移過程に移行することを確認した。 また、不確かさの影響を考慮した解析結果の分析から、起因過程の不確かさは遷移過程の事象推移に影 響しないと結論された。

項目	不確かさの幅	幅の設定方法
FP ガス保持量	100% (×約 0. 0)	FP ガスの保持量を 0%(解析上は微小量)に減じる。
ナトリウムボイド 反応度	30% (負値×0.7) (正値×1.3)	炉心の核設計における不確かさ(解析精度(約20%以下)及び炉心 構成の違い(約10%以下))から設定 ナトリウムボイド反応度が負値の領域では反応度の値を×0.7と し、ナトリウムボイド反応度が正値の領域では反応度の値を×1.3 とする。
ドップラ反応度	30% (×1.3)	幅の値は同上 ULOFでは燃料温度が低下して正値となるため、反応度の値を×1.3 とする。
燃料の軸伸び	30% (×1.3)	幅の値は同上 ULOFでは燃料温度が低下して正値となるため、反応度の値を×1.3 とする。

第2.1表「常陽」起因過程解析の不確かさ(ULOF)

項目	不確かさの幅	幅の設定方法
FP ガス保持量	100% (×約 0. 0)	FP ガスの保持量を 0%(解析上は微小量)に減じる。
制御棒引抜き 反応度	約 4.2¢/sで一定	制御棒位置や実効遅発中性子割合の不確かさ等を考慮して、反応度 添加率を約4.2¢/sで一定とする。
ナトリウムボイド 反応度	30% (負値×0.7) (正値×1.3)	炉心の核設計における不確かさ(解析精度(約20%以下)及び炉心 構成の違い(約10%以下))から設定 ナトリウムボイド反応度が負値の領域では反応度の値を×0.7と し、ナトリウムボイド反応度が正値の領域では反応度の値を×1.3 とする。
ドップラ反応度	30% (×0.7)	幅の値は同上 UTOPでは燃料温度が上昇して負値となるため、反応度の値を×0.7 とする。
燃料の軸伸び	30% (×0.7)	幅の値は同上 UTOPでは燃料温度が上昇して負値となるため、反応度の値を×0.7 とする。
燃料破損条件	溶融直後 及び 溶融割合 50%	溶融割合を破損条件としているため、基本ケースにおいて既に破損 位置は保守的な軸方向中心位置となっている。 基本ケースにおいて溶融割合が20%となった時点で破損させていた ものを、負の反応度効果を有する燃料分散の抑制という観点から、 保守性を考慮して燃料溶融開始直後とする。 負の反応度効果を有する燃料分散の開始を遅らせるという観点か ら、保守性を考慮して溶融割合が50%となった時点で破損させる。

第2.2表「常陽」起因過程解析の不確かさ(UTOP)

		解析結果				
解析ケース	沸騰開始 (秒)	燃料の 崩壊開始 (秒)	最大出力 (%)	最大 全反応度 (\$)	ラッパ管 溶融 (秒)	損傷 集合体数 (体)
基本ケース	45.5	70.3	< 100	< 0.0	71.7	2
ナトリウムボイド 反応度ケース	39.4	59.3	< 100	< 0.0	60.0	5
ドップラ 反応度ケース	44.5	68.6	< 100	< 0.0	70.7	2
燃料の軸伸びケース	44.8	67.9	< 100	< 0.0	69.4	2
FP ガス 保持量ケース	45.5	70.3	< 100	< 0.0	71.3	2

第4.1.1 表 感度解析の結果(ULOF)

# 第4.2.1 表 感度解析の結果(UTOP)

		解析結果				
解析ケース	沸騰開始 (秒)	燃料要素 破損開始 (秒)	最大出力 (%)	最大 全反応度 (\$)	ラッパ管 溶融 (秒)	損傷 集合体数 (体)
基本ケース	_	27.9	255	0. 195	31.6	2
制御棒引抜き 反応度ケース	_	20.2	270	0.244	23.6	2
ナトリウムボイド 反応度ケース	-	26.3	257	0.203	30.2	2
ドップラ 反応度ケース	-	25.6	259	0.208	29.4	2
燃料の軸伸びケース	-	26.2	257	0.202	30.4	2
燃料破損条件ケース (溶融割合 0%ケース)	-	21.1	206	0. 183	26.8	10
燃料破損条件ケース (溶融割合 50%ケース)	_	42.5	374	0. 203	44.4	1
FP ガス 保持量ケース	_	27.9	255	0. 195	31.9	2



第2.1図 SAS4A解析体系における冷却材密度反応度マップ



※ CR:制御棒、BR:後備炉停止制御棒、CMIR:材料照射用反射体 Ch.6及び Ch.19:B型照射燃料集合体、Ch.20:C型照射燃料集合体

第3.1図 SAS4A解析におけるチャンネルの配置図



第3.2図 炉心燃料集合体の模式図とSAS4A解析体系



53条(1)-別紙 8-14-13



53条(1)-別紙 8-14-14



第4.2.1 図 反応度履歴 (UTOP) (1/2)

53条(1)-別紙 8-14-15



53条(1)-別紙 8-14-16



第4.2.5図 制御棒の引抜きにより投入される反応度(UTOP)

燃料の分布等を踏まえた燃料凝集率と

反応度挿入率の評価について

別紙 8-15

■ 燃料凝集量(Coagulation)

$$C = \frac{R_{c0}}{R_c} \quad R_c = \int_{core} \overline{\rho}_f |\vec{r}_G| dV \Big/ \int_{core} \overline{\rho}_f dV$$

Cはcoagulation、 $\overline{\rho}_f$ は燃料の巨視的密度、 $\vec{r}_G$ は重心からの位置ベクトル、  $R_c$ は重心からの距離の燃料密度による重み付き平均、 $R_{c0}$ は遷移過程解析開 始時点での $R_c$ 

■ 燃料凝集率

$$V_c = -\int_{core} \overline{\rho}_f \vec{e}_G \cdot \vec{v}_f dV \Big/ \int_{core} \overline{\rho}_f dV$$

 $V_c$ は燃料凝集率、 $\overline{\rho}_f$ は燃料の巨視的密度、 $\vec{e}_c$ は中性子束中心に向かう単位 ベクトル、 $\vec{v}_f$ は燃料の流速ベクトル

■ 燃料凝集に寄与する燃料質量の割合

燃料凝集率を求める際に、各地点で中性子束中心に向かう流速が正である 燃料質量を全炉心について積算した値の炉心インベントリに対する割合を、 燃料凝集に寄与する燃料質量の割合とする。



燃料凝集量の評価

不確かさの影響評価ケース2(燃料スロッシング)
## 燃料凝集率の評価





0.5 100 —燃料凝集率 反応度挿入率 80 0.4 0.3 60 0.2 40 反応度挿入率 (\$/s) 凝集速度 (m/s) 0.1 20 0 0 -0.1 -20 -0.2 -40 -0.3 -60 -0.4 80 -0.5 -100 90 91 92 93 94 95 時間 (s)

**不確かさの影響評価ケース2(燃料スロッシング)** 

## 即発臨界超過時の各物理量

ケース	燃料凝集量の時 間変化率	燃料凝集率	凝集に寄与す る燃料質量の 割合	反応度挿入率	炉心平均燃料 温度の最高値
基本	<b>約</b> 0.15(1/s)	<b>給</b> 0.084 (m/s)	約32%	<b>約</b> 30\$/s	<b>約</b> 3, 700℃
不確かさの影響 評価ケース1 (FCIの不確か さ)	約0.27(1/s)	<b>約</b> 0.136 (m/s)	約43%	<b>約</b> 50\$/s	約4, 070℃
不確かさの影響 評価ケース2 (燃料スロッシ ング挙動)	約0.30(1/s)	<b>約</b> 0.162 (m/s)	約55%	<b>約</b> 80\$/s	約5, 110℃

- 燃料の重心からの距離を燃料の巨視的密度分布で重み付き平均した値の初期値からの変化割合の逆数として燃料の凝集量(Coagulation)の時間変化率、燃料凝集率及び凝集に寄与する燃料 質量の割合を評価し、SIMMERによるULOF(i)遷移過程解析の基本ケースと不確かさの 影響評価ケース1及び2を対象として即発臨界を超過する際の反応度挿入率と比較した。
- これらの物理量と反応度挿入率の増減の傾向は定性的に整合することから、即発臨界を超過する状態での反応度の挿入は、主に燃料の凝集によるものであることが確認された。

即発臨界超過に伴う放出エネルギー評価に係る想定条件の

保守性・妥当性について

## 即発臨界超過時の燃料凝集量の評価(1/5)

ULOFにおける遷移過程の解析では、基本ケースに対して不確かさの影響を評価する必要があると判断したFCI及び燃料スロッシングについて、不確かさを包絡する解析ケースとして、不確かさの影響評価ケース1及び不確かさの影響評価ケース2の解析を実施した。これらの解析の結果、以下の即発臨 界超過時の反応度挿入率と炉心平均燃料温度の最高値が得られ、不確かさの影響評価ケース2を用いて機械的応答過程の評価を実施した。

	即発臨界超過時の反応度 挿入率	炉心平均燃料温度の 最高値
基本ケース	約30\$/s	約3,700℃
<b>不確かさの影響評価ケース1</b> (FCIの不確かさ)	約50\$/s	約4,070℃
不確かさの影響評価ケース2 (燃料スロッシング挙動の 不確かさ)	約80\$/s	<b>約</b> 5, 110℃

即発臨界超過におけるエネルギー発生挙動は、即発臨界超過時の反応度挿入率に支配される。反応 度増加の主な原因は燃料の凝集によるものであることから、燃料の凝集挙動を定量化する物理量を定 義することで、燃料の凝集挙動と反応度挿入の対応関係を示すことができる可能性がある。反応度の 変化は単純な燃料凝集のみでなく、反応度の空間勾配と局所的な燃料の流速、スティールの空間配位 などの様々な因子に影響を受けるため、単純な燃料凝集量と反応度の増減挙動は定量的には一致する わけではないが、燃料凝集量を評価することで、反応度挿入挙動と燃料の凝集挙動の因果関係を定性 的に把握することはできると考えられる。

#### 即発臨界超過時の燃料凝集量の評価(2/5)

#### 【燃料凝集量の計算方法】

燃料凝集量は、燃料の凝集状態を表す物理量であり、ここでは燃料の重心からの距離を燃料の 巨視的密度分布で重み付き平均した値に基づいて定義する。ここでは、凝集に従って増加し、か つ、遷移過程開始時点からの変化の割合となるように、以下の式で計算する。

$$C = \frac{R_{CO}}{R_{c}}$$
$$R_{c} = \int_{core} \overline{\rho}_{f} |\vec{r}_{G}| dV / \int_{core} \overline{\rho}_{f} dV$$

- C :燃料凝集量
- **ρ**f :燃料の巨視的密度
- **ī<sub>G</sub> :重心からの位置ベクトル**
- Rc : 重心からの距離の燃料密度による重み付き平均

R<sub>C0</sub> : 遷移過程の解析開始時点でのR<sub>c</sub>

#### 即発臨界超過時の燃料凝集量の評価(3/5)

【燃料凝集量の計算方法】

燃料凝集量と反応度の時間変化の関係より、燃料凝集量と反応度の増減は、定量的には一致し ないが、その傾向は、ほぼ同様な変化を示しているとみなせる。

即発臨界超過による発生エネルギーは即発臨界を超過する際の反応度挿入率に支配されるため、 燃料凝集量と反応度に相関関係があるのであれば、即発臨界超過による発生エネルギーは同様に 即発臨界を超過する際の燃料凝集量の時間変化率と相関関係を有するようになると考えられる。 3ケースについて、即発臨界を超過する際の燃料凝縮量の時間変化率を求めた結果を下表に示す。 予想されるとおりに燃料凝集量の時間変化率が大きいと、反応度挿入率も大きくなっていること が確認される。

1.1







1.1

(a)基本ケース

(b) 不確かさの影響評価ケース1 燃料凝集量と反応度の時間変化

(c) 不確かさの影響評価ケース2

	即発臨界超過時の燃料凝集量 の時間変化率	即発臨界超過時の 反応度挿入率	炉心平均燃料温度の 最高値
基本ケース	約0.15 (1/s)	約30\$/s	約3,700℃
<b>不確かさの影響評価ケース1</b> (FCIの不確かさ)	約0.27(1/s)	<b>約</b> 50\$/s	約4, 070℃
不確かさの影響評価ケース2 (燃料スロッシング挙動の 不確かさ)	約0.30(1/s)	<b>約</b> 80\$/s	約5,110℃

#### 即発臨界超過時の燃料凝集量の評価(4/5)

#### 【簡易評価における燃料凝集量の評価】

集合体の重力による1次元的なコンパクションを想定した即発臨界超過の簡易評価では、炉心集 合体を同心円状の列に分割し、それぞれの列を炉心中心から順次コンパクションさせて反応度変 化を評価し、即発臨界を超過する状態での反応度挿入率を求めた。

この結果、第4列がコンパクションする際に即発臨界を超過することが示された。更に詳細な分析を実施した結果、第4列内の集合体が集合体の出力順にコンパクションをしていく過程で、最後の4集合体がコンパクションしている間に即発臨界を超過することが判明した。この際の反応度挿入率を計算すると約7%/sであったが、同時にコンパクションする集合体数の不確かさを考慮して、1次元的な重力コンパクションを想定した簡易評価では反応度挿入率を約20~30%/sと評価した。そこでSIMMER-Ⅳによる基本ケースの反応度挿入率約30%/sを発生させるために必要な同時にコンパクションする集合体数を概算すると、30/7×4=約17体である。

炉心燃料が円筒形状で分布して いる場合、第4列の17集合体が重 力落下によって100%密度にコン パクションして即発臨界を超過 する際の凝集量の時間変化率を 求めると、約0.14 (1/s)となっ た。これは、基本ケースの反応 度凝集量の時間変化率約0.15 (1/s)とほぼ一致する値である。



簡易評価体系における反応度変化

53条(1)-別紙 8-16-2

3.14\$

9.21\$

## 即発臨界超過時の燃料凝集量の評価(5/5)

【まとめ】

・燃料の重心からの距離を燃料の巨視的密度分布で重み付き平均した値の初期値からの変化割合の 逆数として燃料凝集量を定義し、SIMMERによる基本ケースと不確かさの影響評価ケース1及 び2、さらに、重力による1次元コンパクションを想定した簡易評価を対象として燃料凝集量を算 出した。即発臨界超過による発生エネルギーを支配する即発臨界超過時の反応度挿入率に対応す ると考えられる即発臨界超過時の燃料凝集量の時間変化率を計算したところ、反応度挿入率と燃 料凝集量の時間変化率は良く整合することが明らかとなった。これは、即発臨界を超過する状態 での反応度の挿入は、主に燃料の凝集によるものであることを示している。 SIMMER による遷移過程解析における、燃料粒子径等の解析条件の即発臨界超過への影響、及び炉心物質質量の変化について

別紙 8-17

- ■「常陽」はほぼ全炉心でボイド反応度が負であるため、損傷領域の拡大の過程で は冷却材が沸騰しても炉出力が増加せず、炉心の損傷進展が緩慢となる。
- このため、燃料の損傷は冷却材の沸騰とドライアウトに続いて被覆管が溶融した後に、燃料ペレットが落下する。流路に放出された燃料ペレットは未破損の燃料 ピン束の上にデブリベッド状に堆積して、その間隙を溶融スティールが満たす。 堆積する際の空隙率の最小値は30%としている。
- ■「常陽」の遷移過程解析では出力過渡による固体クラッキングを想定し、被覆管 溶融による燃料ピン破損時に燃料ペレットが直径1mmに割れるとの想定を用いて いる。また、燃料ペレットのほとんどは即発臨界超過による出力逸走の直前まで ほぼ未溶融のままである。
- 被覆管溶融によって破損した直後の燃料は、その位置の周囲の流体の流速、圧力 勾配、構造との摩擦、及び重力に従って運動を始める\*1。
- \*1: 沸騰領域拡大後に燃料ピンが緩慢に崩壊する「常陽」では、沸騰拡大後の燃料崩壊前にプレナムガスが放 出されてしまうため、プレナムガス圧駆動による加速は生じない。



燃料粒子(ペレット)の落下挙動

53条(1)-別紙 8-17-1

燃料粒子(ペレット)の落下挙動の反応度変化への影響

- SIMMERでは、空間依存動特性モデルによって炉心全体の物質と温度の空間 分布から反応度変化を求めている。個々の燃料の挙動による反応度を分離して評 価することは難しい。
- ■「常陽」の遷移過程において初期の数十秒間は被覆管の溶融によって破損した燃料ピンの燃料ペレットが炉心下部へ凝集する一方で、他所では局所的なFCIやFP ガス圧の発生で多次元的な流動が生起されている。この過程でのこれらの燃料の 動きを反映した空間依存動特性モデルによって計算された反応度挿入率は高々数 \$/s程度である。
- 一方、遷移過程における放出エネルギーは炉心物質全体のスロッシングによる燃料集中に支配される。SIMMERによる「常陽」遷移過程解析では、燃料ペレットと溶融スティールからなる炉心物質の粘性を粒径分布や粒子の体積率にかかわらずゼロとして、スロッシングによる燃料集中を保守的に解析しているため、粒径分布が炉心物質の流動性すなわちスロッシングによる放出エネルギーに与える影響はない。

遷移過程解析における炉心内の燃料成分の質量変化

- 基本ケース(不確かさ影響評価ケース1)、不確かさ影響評価ケース2について 遷移過程における燃料成分の質量の時間変化を示す。
- ※ケース2の遷移過程解析開始時点における炉心内燃料質量が基本ケース(ケース1)に比べて多いのは、制御 棒下部案内管を燃料集合体に置き換えているためである。





#### 不確かさ影響評価ケース2



53条(1)-別紙 8-17-2

## 全炉心スティール量の時間変化及びその要因

■ 基本ケース(不確かさ影響評価ケース1)、不確かさ影響評価ケース2について 遷移過程における炉心から周囲構造へのスティール流出量の時間変化を示す。 ※ケース2では制御棒下部案内管を燃料集合体に置き換えているため、初期のスティール量が少なくなっている。



■ 遷移過程で炉心損傷が進展するとともに、炉心の上下へスティールが移行していくが、これは下図に示すように炉心内で溶融したスティールが重力およびナトリウム蒸気の流れなどによって炉心上下のピン束へ浸入して固化するためである。



高速炉重大事故時の即発臨界超過現象における

非線形性の影響評価

別紙 8-18

1.「常陽」の即発臨界超過現象における放出エネルギーの評価

高速炉の代表的重大事故である ULOF の事故シーケンスでは、燃料の損傷が炉心規模まで拡大する遷移過程において溶融燃料が凝集して即発臨界を超過すれば出力逸走によって大きなエネルギー放出が生じる可能性がある。「常陽」の格納容器損傷防止措置の有効性評価ではこのエネルギー放出挙動をSIMMER-IV及びSIMMER-IIIを用いて解析した。この解析の基本ケースでは3次元的な非軸対称の燃料スロッシング(揺動)による燃料凝集挙動を解析したが、この基本ケースにおいても、燃料が焼結密度のまま高密度で堆積する、固体燃料デブリを含み本来流動性が極めて低い炉心物質の粘性を零とするなどの保守的な想定を用いている。

この基本ケースで用いた保守的な想定に加えて、重要現象として摘出された FCI と燃料スロッシングの不確かさの影響評価を行った。特に最も大きな放出エネルギーが解析された燃料スロッシングの不確かさの影響評価ケースでは、炉心外への燃料流出を無視した上で 2 次元軸対象の体系で横方向の物質移動が一斉に中心軸に向かうという保守的な仮想を用いた解析を行った。このケースの結果を用いて原子炉容器の機械的健全性と格納容器(床上)へのナトリウム漏えい量を解析し、格納容器破損防止措置の有効性評価を行った。

2. 即発臨界超過現象における非線形性について

高速炉の溶融炉心において、炉心中心の下部に燃料が凝集して出力逸走が発生すると、その中心 部の温度・圧力上昇により炉心物質は分散し、いったん反応度は未臨界となる。その後、分散した 炉心物質は炉心外周部から再び炉心中心部へ揺り戻って集中することで再び反応度は即発臨界を 超過する。この反応度の大きな増減を伴う炉心物質の集中と分散、いわゆる自励的スロッシングが 炉心物質の炉心からの流出によって反応度レベルが十分に低下するまで繰り返される。

このように、高速炉の溶融炉心における出力変動は、炉心物質の流動が出力変動を生起し、その 出力変動がその後の炉心物質の流動に影響を与えるという自己再帰的な現象である。特に、指数関 数的に出力が上昇する出力逸走では物質配位のわずかな変動が反応度の変化を通して放出エネル ギーに大きな影響を与えることも相まって、遷移過程における物質の運動と出力の変動は、事故シ ーケンスの初期状態の微少な違いや物質挙動の変動に対して鋭敏性を有する非線形挙動となる。

燃料スロッシングの不確かさ影響評価ケースでは、前述のように燃料凝集を促進する様々な仮 想的かつ保守的な想定を用いた上で、さらに、放出エネルギーに対するこの非線形性の影響の評価 を行った。

3. 非線形性の影響評価

エネルギー放出過程の非線形性の影響を評価するために初期タイムステップ幅を変えて初期状態の微少な違いとした多数の解析を実施し、最大の放出エネルギーを与える解析ケースを採用する方法を採った。解析ケース数は解析から得られる炉心平均燃料温度の最も高い値が上位5%となる信頼水準が95%を超えるように59ケース<sup>[1]</sup>とした。

有効性評価における不確かさの影響評価では、これらの解析ケースの中で放出エネルギーを代表する評価指標である炉心平均燃料温度として最も高い約 5,110℃を与えた解析ケースの結果を

53条(1)-別紙 8-18-1

採用した。得られた炉心平均燃料温度の累積確率分布をメジアンランク法で求めた結果を第1図に示す。この炉心平均燃料温度の計算結果を用いて、Jeffreysの無情報事前分布を仮定した確率計算<sup>[2]</sup>により、炉心平均燃料温度が約5,110℃を超過する確率は約0.83%となった。なお、この超 過確率の計算方法を添付に示す。



第1図 各ケースにおける炉心平均燃料温度解析結果の分布

4. まとめ

「常陽」の格納容器損傷防止措置の有効性評価では、重要現象の不確かさの影響を評価する解析 ケースにより、遷移過程の出力逸走によるエネルギー放出の上限値を求めた。この解析ケースでは、 燃料凝集を促進する様々な仮想的かつ保守的な想定を用いた上で、遷移過程におけるエネルギー 放出挙動が有する非線形性を考慮した保守的な評価とするために、初期状態の微少な違いを与え た多数の解析を実施した。

解析から得られる炉心平均燃料温度の最も高い値が上位 5%となる信頼水準が 95%を超えるケース数<sup>[1]</sup>の解析を実施し、評価指標である炉心平均燃料温度が最も高くなった約 5,110℃を計算した 解析ケースを有効性評価の不確かさ影響評価において採用した。この放出エネルギーを超過する 確率は統計的分析<sup>[2]</sup>によって約 0.83%と評価されており、十分に小さく押さえられている。

参考文献

- [1] 学会標準 AESJ-SC-S001:2008「統計的安全評価の実施基準:2008」
- [2] 学会標準 AESJ-SC-RK001:2010「原子力発電所の確率論的安全評価用のパラメータ推定に関する 実施基準:2010」

炉心平均燃料温度の最高値を超えるか超えないかの on/off 事象(二項データ)として、炉心平 均燃料温度の最高値を超える確率を評価する。学会標準 AESJ-SC-RK001:2010 で示されている Jeffreysの無情報事前分布を仮定した確率計算を行う。

$$\alpha_{post} = \alpha_{prior} + x$$
  
 $\beta_{post} = \beta_{prior} + n - x$   
超過確率 =  $\alpha_{post} / (\alpha_{post} + \beta_{post})$ 

これに事前情報無しであることから、 $\alpha_{prior} = \beta_{prior} = 1/2$ 、x=0、n=59を代入して、炉心平均燃料温度が約 5,110℃を超過する確率は約 0.83%となる。

遷移過程解析及び機械的エネルギー発生の解析における

FCI 実験からの知見の適用性

「常陽」の炉心流量喪失時原子炉停止機能喪失(以下「ULOF」という。)及び過出力時原子炉停止 機能喪失(以下「UTOP」という。)の事故シーケンスに対する格納容器破損防止措置の有効性評価に おいては、炉心損傷の進展の中で溶融燃料が冷却材のナトリウムと接触すれば両者の間の急激な熱 伝達により冷却材の急激な沸騰や圧力発生に至る可能性があるため、その機械的影響が重要となる。 以下には、遷移過程解析における溶融燃料-冷却材相互作用(以下「FCI」という。)の特徴と取扱い について述べる。

1. ULOF 及び UTOP の事故シーケンスの遷移過程における FCI

遷移過程においてはいくつかのモードでFCIの発生に至る可能性が考えられる。第1に、起因過 程と同様に、未沸騰又は部分沸騰状態の燃料集合体において燃料要素が溶融すると、冷却材と接 触・混合してFCIが発生する可能性がある。第2に溶融燃料が炉心上下や周囲の低温領域に移動し て冷却材と接触・混合してFCIが発生する可能性がある。第3に低温状態にある制御棒下部案内管 又は径方向集合体のラッパ管が溶融燃料により破損した場合は内部の冷却材との間でFCIが発生 する可能性がある。これらのFCI自体は局所的な現象でありその発生圧力が過大になることはな いが、FCIに駆動される燃料移動は大きな反応度効果を持つ。

第1の燃料要素溶融時のFCIは集合体のラッパ管が健全な状態で発生するFCIであって炉心全体の燃料の凝集による大きなエネルギー発生を伴う厳しい即発臨界を引き起こすことはない。また、「常陽」の冷却材ボイド反応度は、ほぼ全炉心で負であるため、ULOFの事故シーケンスでの事故進展は低下した炉出力によって緩慢に進む。したがって、燃料の溶融は集合体内のナトリウムが 沸騰によって排除されてドライアウトしてから起きることになり、このFCIが起きる可能性は極めて小さい。第2の炉心周囲の低温領域でのFCIは炉心の損傷規模が拡大してから溶融した炉心物質が集合体の上下ピン束又は先行して破損している制御棒下部案内管内に移動して残存しているナトリウムと接触することで発生する。発生箇所を中心として燃料を分散させるため、厳しい即発臨界を引き起こすことはないが、偶発的に複数箇所で同時に発生して燃料を凝集させる状況を想定すれば、燃料の集中を駆動する可能性もある。第3の制御棒下部案内管破損時のFCIは後述する EAGLE 試験の知見によると発生する圧力は小さく、炉心内の燃料の動きを駆動することはないと考えられる。

以上のことから、「常陽」における遷移過程のように、事象進展が緩慢で炉心周辺に冷却材が残 存した状態で炉心溶融が進行するような場合においては、第2のモードが重要となる。

2. 溶融 UO2 とナトリウムの FCI の実験的知見

既存の溶融 U02 とナトリウムの FCI を実現した実験的知見を第2.1 表にまとめる<sup>[1]~[6]</sup>【遷移過 程における溶融燃料-冷却材相互作用(FCI)の想定について:別紙 8-19-別添1]。また、代表的 な試験である、CORECT-II、FARO-TERMOS、CAMEL 試験の試験装置の概念図を第2.1 図~第2.3 図に 示す。様々な FCI の発生状況を想定した試験が行われている。大きな圧力ピークが測定されている のは CORECT-II 試験のケース 21 の約 12MPa、ケース 18 の約 7MPa、ケース 12B の約 6.6MPa である が、前者 2 つの試験ケースは閉じ込められた狭い空間内に強制的にナトリウムを注入した条件で の FCI、最後のケース 12B は高温融体上にナトリウムを注入する試験であり、いずれの試験も前述

53条(1)-別紙 8-19-1

した第2のモードである炉心周囲で発生する FCI の発生状況を模擬した試験には該当しない。また、FARO-TERMOS 試験においても約 6MPa の圧力ピークが測定されているが、この試験は約 140kg の溶融 UO<sub>2</sub>を 5m の高さからナトリウムプール中へ落下させた試験であり、炉心内の局所的な FCI の知見として用いるには適切ではない。炉心内での FCI の発生状況に近い状況を模擬した試験としては、CORECT-II ケース 22、CAMEL C6、EAGLE ID1 試験がある。これらの発生圧力は CORECT-II のケース 22 が約 4.3MPa、CAMEL C6 が約 4MPa、EAGLE ID1 は極めて緩慢で約0.15MPa である。

## 3. 遷移過程解析における FCI の扱い

SIMMERを用いた遷移過程の解析においては、炉心内の損傷領域の拡大と炉心物質の動き に従って解析されているが、「常陽」の遷移過程は低出力、かつ、低温(大半の燃料は固化状態) のまま推移するため、有意なFCI現象は発生していない。他方、大きな反応度効果を駆動する可能 性のある炉心周辺部のFCI現象については、制御棒破損時に発生するFCIはEAGLEの知見に基づ けば数気圧程度の極めて限定された圧力発生にとどまることが示されており、またCAMEL C6又は CORECT-IIケース22のように強制的に高温融体とナトリウムを接触させた試験においても約4MPa 程度の発生圧力である。FCIの不確かさに係る感度解析では基本ケースで燃料集中による即発臨界 が発生する直前に、燃料集中を促進する位置にある外側炉心の制御棒下部案内管2カ所で同時に 約8MPaの圧力が発生するという仮想的な条件の下での保守的な解析を行ってその影響を評価した。

4. 大規模 FCI の発生可能性について

「常陽」MK-W炉心の燃料インベントリは高々1トン程度であり(大型軽水炉では100トン以上であるのに対して)、また、ULOFの事故シーケンスにおいてはそもそも大量の溶融燃料が冷却材のナトリウムと混合する状況は考えられない。一般に、大規模なFCIが発生するためには、安定膜沸騰条件下で溶融燃料とナトリウムとの大規模な粗混合状態が形成される必要があるとされている<sup>[7]</sup>。一方、ナトリウム冷却高速炉においては、ナトリウムの熱伝導度が高いために溶融燃料とナトリウムの接触界面温度は安定膜沸騰の発生条件をはるかに下回り、液-液接触状態が維持されるため、大規模な粗混合状態が形成されることはない<sup>[2]</sup>。したがって、大規模なFCIは原理的に回避できる。

5. まとめ

上述の通り、「常陽」MK-IVにおいては、炉心の燃料インベントリが高々1 トン程度であり、 炉心損傷の事故シーケンスにおいて大量の溶融燃料が冷却材と混合する状況は考えられないこと、 またナトリウム冷却炉においては、溶融燃料とナトリウム間に安定膜沸騰が発生し得ないために 大規模な粗混合状態が形成されないことから、大規模な FCI は原理的に発生しない。

他方、大規模なFCIは無いとしても、炉心損傷の進展の過程で溶融燃料と冷却材が接触・混合してFCI(ナトリウム蒸気の発生)を生じることは当然考えられる。特に、全炉心規模で炉心が損傷した遷移過程において、炉心周辺で発生するFCIによって燃料が集中することによって即発臨界を超過する可能性については、実験的な知見に基づいた十分に保守的な条件を用いて不確かさを包絡する解析をSIMMER-IVによって適切に行っている。

以上

参考文献

- Anzieu, P., "The CORECT-II fuel-coolant interaction expreiments: Interpretation and subassembly accident model," Proc. of the LMFBR Safety Topical Meeting, Vol. IV, pp. 251-259, Lyon (1982).
- [2] Fauske, H.K. and Koyama, K., "Assessment of Fuel Coolant Interactions (FCIs) in the FBR Core Disruptive Accident (CDA)," J. Nucl. Sci. and Tech., Vol. 39, No. 6, pp. 601-614 (2002).
- [3] Johnson, T.R., et al., "Large-scale Molten Fuel-Sodium Interaction Expreiments," Proc. of the Fast Reactor Safety Meeting, pp. 883-896, Biverly Hills, California (1974).
- [4] Magallon, D., et al., "Pouring of 100-kg-Scale Molten UO<sub>2</sub> into Sodium," Nucl. Tech., Vol. 98, No. 1, pp. 79-90 (1992).
- [5] Spencer, B.W., et al., "Results of recent reactor materials tests on dispersal of oxide fuel from a disrupted core," Proc. of the International Topical Meeting on Fast Reactor Safety, pp. 877-882, Knoxville, Tennessee, (1985).
- [6] Konishi. K., et al., "The EAGLE project to eliminate the recriticality issue of fast reactors - Progress and results of in-pile tests -," NTHAS5-F001, Fifth Korea-Japan Symp. on Nucl. Thermal Hydraulics and Safety, Jeju, Korea, Nov. 26-29, 2006.
- [7] Briggs, A.J., Steam explosions and reactor safety, CSNI report, No. 74, (1982).

2とナトリウムを用いた FCI 実験
U02
<b>第2.1表</b>
豣

試験名	ケース	融体	質量(kg)	加熱方法	高温融体 温度(°C)	FCI発生状況	ナ温ト度	リウム (°C)	投入速度 (m/s)	発生圧力ピーク (MPa)
	12B	UO2	4. 15	高周波加熱		I		600		6.6
	18	U02	4.92	高周波加熱		□□□□□□□□□□□□□□□□□□□□□□□□□□□□□□□□□□□□	Ť	685	I	7
CORECT-II	19	U02	5. 15	高周波加熱		アンゴにロるエオモモラ。 I ~IVの試験modeがあり、modemとIVは閉じ込められた 狭い空間内でのFC1、modeIは融体プールにナトリウムを	1	580	I	ى
	21	UO2	4.86	高周波加熱		上から注ぐ試験である。炉心近傍のFCIとして参考になる IIのは開放された空間で実施したmode IIである。 II	I	560		12
	22	U02	5. 13	高周波加熱				561	I	4.3
	M1	UO <sub>2</sub> -Mo	1.4	テルミット				288	3. 3	0.43
M-series	M2	UO <sub>2</sub> -Mo	6.8	テルミット		約3~3. 2kgのナトリウムプールへ融体を落下させる。	- 4	299	18	0.69
	M3	UO <sub>2</sub> -Mo	3	テルミット				627	3.9	0.28
FARO	T1	U02	110	通電加熱	3, 000	直径30cm、深さ約2mのプールに約5m上から融体を落下させる。	7	400	10	未計測
-TERMOS	T2	UO2	140	通電加熱	3, 000	主に炉容器外でのFCIを想定した試験である。	7	400	10	9
LEINW C	C6	UO <sub>2</sub> -Mo	約2	テルミット	3, 200	クリンチリバー増殖炉の制御棒案内管を模した直径10. 23㎝の洌 250 - 51 82 の いった 5 罒 ロン 5 罒 ローン + 5 ・ = = = = = = = = = = = = = = = = = =	影	503		4
CAMEL	C7	UO <sub>2</sub> -Mo	約2	テルミット	3, 200	にご. b4cm在リンイノンがり触体を項口させる。育圧は10.0かり. b9MF C7が0. 31MPaである。	a,	503		未計測
EAGLE	ID1	U02-SS		核加熱	3,000以上	核加熱で燃料ビン東を溶融して形成した炉ルプールがナトリウを内包するダクトを溶融破損してECIが発生する。	4	400		約0.15

53条(1)-別紙 8-19-5



53条(1)-別紙 8-19-6



53条(1)-別紙 8-19-7

別添1

#### 遷移過程における溶融燃料-冷却材相互作用(FCI)の想定について

「常陽」の炉心流量喪失時原子炉停止機能喪失(以下「ULOF」という。)及び過出力時原子炉停 止機能喪失(以下「UTOP」という。)の事故シーケンスに対する格納容器破損防止措置の有効性評 価においては、炉心損傷の進展の中で溶融燃料が冷却材のナトリウムと接触すれば両者の間の急 激な熱伝達により冷却材の急激な沸騰や圧力発生に至る可能性があるため、その機械的影響が重 要となる。以下には、遷移過程解析における溶融燃料-冷却材相互作用(以下「FCI」という。)の 特徴と取扱いについて述べる。

#### 1. ULOF 及び UTOP の事故シーケンスの遷移過程における FCI

遷移過程においてはいくつかのモードで FCI の発生に至る可能性が考えられる。第1に、起 因過程と同様に、未沸騰又は部分沸騰状態の燃料集合体において燃料要素が溶融すると、冷却 材と接触・混合して FCI が発生する可能性がある。第2に溶融燃料が炉心上下や周囲の低温領 域に移動して冷却材と接触・混合して FCI が発生する可能性がある。第3に低温状態にある制 御棒下部案内管又は径方向集合体のラッパ管が溶融燃料により破損した場合は内部の冷却材と の間で FCI が発生する可能性がある。これらの FCI 自体は局所的な現象でありその発生圧力が 過大になることはないが、FCI に駆動される燃料移動は大きな反応度効果を持つ。

第1の燃料要素溶融時のFCI は集合体のラッパ管が健全な状態で発生するFCI であって炉心 全体の燃料の凝集による大きなエネルギー発生を伴う厳しい即発臨界を引き起こすことはない。 また、「常陽」の冷却材ボイド反応度は、ほぼ全炉心で負であるため、ULOFの事故シーケンスで の事故進展は低下した炉出力によって緩慢に進む。したがって、燃料の溶融は集合体内のナト リウムが沸騰によって排除されてドライアウトしてから起きることになり、このFCI が起きる 可能性は極めて小さい。第2の炉心周囲の低温領域でのFCI は炉心の損傷規模が拡大してから 溶融した炉心物質が集合体の上下ピン束又は先行して破損している制御棒下部案内管内に移動 して残存しているナトリウムと接触することで発生する。発生箇所を中心として燃料を分散さ せるため、厳しい即発臨界を引き起こすことはないが、偶発的に複数箇所で同時に発生して燃 料を凝集させる状況を想定すれば、燃料の集中を駆動する可能性もある。第3の制御棒下部案 内管破損時のFCI は後述する EAGLE 試験の知見によると発生する圧力は小さく、炉心内の燃料 の動きを駆動することはないと考えられる。

以上のことから、「常陽」における遷移過程のように、事象進展が緩慢で炉心周辺に冷却材が 残存した状態で炉心溶融が進行するような場合においては、第2のモードが重要となる。

#### 2. 溶融 UO2 とナトリウムの FCI の実験的知見

既存の溶融UO<sub>2</sub>とナトリウムのFCIを実現した実験的知見を第2.1表にまとめる<sup>[1]~[6]</sup>。また、 代表的な試験である、CORECT-II、FARO-TERMOS、CAMEL 試験の試験装置の概念図を第2.1図~第

53条(1)-別紙 8-19-別添 1-1

2.3 図に示す。様々な FCI の発生状況を想定した試験が行われている。大きな圧力ピークが測 定されているのは CORECT-II 試験のケース 21 の約 12MPa、ケース 18 の約 7MPa、ケース 12B の 約 6.6MPa であるが、前者 2 つの試験ケースは閉じ込められた狭い空間内に強制的にナトリウム を注入した条件での FCI、最後のケース 12B は高温融体上にナトリウムを注入する試験であり、 いずれの試験も前述した第 2 のモードである炉心周囲で発生する FCI の発生状況を模擬した試 験には該当しない。また、FARO-TERMOS 試験においても約 6MPa の圧力ピークが測定されている が、この試験は約 140kg の溶融 UO<sub>2</sub>を 5m の高さからナトリウムプール中へ落下させた試験であ り、炉心内の局所的な FCI の知見として用いるには適切ではない。炉心内での FCI の発生状況 に近い状況を模擬した試験としては、CORECT-II ケース 22、CAMEL C6、EAGLE ID1 試験がある。 これらの発生圧力は CORECT- II のケース 22 が約 4.3MPa、CAMEL C6 が約 4MPa、EAGLE ID1 は極 めて緩慢で約 0.15MPa である。

3. 遷移過程解析における FCI の扱い

SIMMERを用いた遷移過程の解析においては、炉心内の損傷領域の拡大と炉心物質の動 きに従って解析されているが、「常陽」の遷移過程は低出力、かつ、低温(大半の燃料は固化状 態)のまま推移するため、有意なFCI現象は発生していない。他方、大きな反応度効果を駆動 する可能性のある炉心周辺部のFCI現象については、制御棒破損時に発生するFCIはEAGLEの 知見に基づけば数気圧程度の極めて限定された圧力発生にとどまることが示されており、また CAMEL C6又はCORECT-IIケース22のように強制的に高温融体とナトリウムを接触させた試験 においても約4MPa程度の発生圧力である。FCIの不確かさに係る感度解析では基本ケースで燃 料集中による即発臨界が発生する直前に、燃料集中を促進する位置にある外側炉心の制御棒下 部案内管2カ所で同時に約8MPaの圧力が発生するという仮想的な条件の下での保守的な解析 を行ってその影響を評価した。

4. 大規模 FCI の発生可能性について

「常陽」MK-W炉心の燃料インベントリは高々1 トン程度であり(大型軽水炉では 100 トン以上であるのに対して)、また、ULOF の事故シーケンスにおいてはそもそも大量の溶融燃料が冷却材のナトリウムと混合する状況は考えられない。一般に、大規模な FCI が発生するためには、安定膜沸騰条件下で溶融燃料とナトリウムとの大規模な粗混合状態が形成される必要があるとされている<sup>[7]</sup>。一方、ナトリウム冷却高速炉においては、ナトリウムの熱伝導度が高いために溶融燃料とナトリウムの接触界面温度は安定膜沸騰の発生条件をはるかに下回り、液一液接触状態が維持されるため、大規模な粗混合状態が形成されることはない<sup>[2]</sup>。したがって、大規模な FCI は原理的に回避できる。

5. まとめ

上述の通り、「常陽」MK-IVにおいては、炉心の燃料インベントリが高々1トン程度であり、 炉心損傷の事故シーケンスにおいて大量の溶融燃料が冷却材と混合する状況は考えられないこ

53条(1)-別紙 8-19-別添 1-2

と、またナトリウム冷却炉においては、溶融燃料とナトリウム間に安定膜沸騰が発生し得ない ために大規模な粗混合状態が形成されないことから、大規模な FCI は原理的に発生しない。

他方、大規模な FCI は無いとしても、炉心損傷の進展の過程で溶融燃料と冷却材が接触・混合して FCI (ナトリウム蒸気の発生)を生じることは当然考えられる。特に、全炉心規模で炉心が損傷した遷移過程において、炉心周辺で発生する FCI によって燃料が集中することによって即発臨界を超過する可能性については、実験的な知見に基づいた十分に保守的な条件を用いて不確かさを包絡する解析をSIMME R-IVによって適切に行っている。

以 上

参考文献

- Anzieu, P., "The CORECT-II fuel-coolant interaction expreiments: Interpretation and subassembly accident model," Proc. of the LMFBR Safety Topical Meeting, Vol. IV, pp. 251-259, Lyon (1982).
- [2] Fauske, H.K. and Koyama, K., "Assessment of Fuel Coolant Interactions (FCIs) in the FBR Core Disruptive Accident (CDA)," J. Nucl. Sci. and Tech., Vol. 39, No. 6, pp. 601-614 (2002).
- [3] Johnson, T.R., et al., "Large-scale Molten Fuel-Sodium Interaction Expreiments," Proc. of the Fast Reactor Safety Meeting, pp. 883-896, Biverly Hills, California (1974).
- [4] Magallon, D., et al., "Pouring of 100-kg-Scale Molten UO<sub>2</sub> into Sodium," Nucl. Tech., Vol. 98, No. 1, pp. 79-90 (1992).
- [5] Spencer, B.W., et al., "Results of recent reactor materials tests on dispersal of oxide fuel from a disrupted core," Proc. of the International Topical Meeting on Fast Reactor Safety, pp. 877-882, Knoxville, Tennessee, (1985).
- [6] Konishi. K., et al., "The EAGLE project to eliminate the recriticality issue of fast reactors - Progress and results of in-pile tests -," NTHAS5-F001, Fifth Korea-Japan Symp. on Nucl. Thermal Hydraulics and Safety, Jeju, Korea, Nov. 26-29, 2006.
- [7] Briggs, A.J., Steam explosions and reactor safety, CSNI report, No. 74, (1982).

ウムを用いた FCI 実験
$\supset$
~
$U0_2 \not > \not \to$
1 表
N
箫

発生圧力ピ <sup>、</sup> (MPa)	6.6	2	5	12	4.3	0.43	0.69	0.28	未計測	9	4	未計測	約0.15
投入速度 (m/s)						3.3	18	3.9	10	10			
ナトリウム 温度 (°C)	600	685	580	560	561	288	299	627	400	400	503	503	400
	Ι	H	IV	E	Π				s°		の流路	oymra,	ムウリ
FCI発生状況	容融10ッを皿状のるつぼに入れ、その周囲下方向からナ   リウム液位を上昇させる。 I ~IVの試験modeがあり、mode II とNは閉じ込められた まい空間内でのFC1、mode Iは融体プールにナトリウムを とから注ぐ試験である。 炉心近傍のFC1として参考にな? 0は開放された空間で実施したmode II である。					約3~3. 2kgのナトリウムプールへ融体を落下させる。		直径30cm、深さ約5mのプールに約5m上から融体を落下させ	主に炉容器外でのFCIを想定した試験である。	クリンチリバー増殖炉の制御棒案内管を模した直径10.23 2001-2012、2012、2015、2015、2015、2015、2015、2015、	i c.c. ə4cm在ワノイノカウ脓体を慣用させる。育圧は00か0 C7が0. 31MPaである。	核加熱で燃料ピン東を溶融して形成した炉心プールがナ を内包するダクトを溶融破損してECIが発生する。	
高温融体 温度(°C)			I						3, 000	3, 000	3,200	3, 200	3,000以上
加熱方法	高周波加熱	高周波加熱	高周波加熱	高周波加熱	高周波加熱	テルミット	テルミット	テルミット	通電加熱	通電加熱	テルミット	テルミット	核加熱
質量(kg)	4. 15	4.92	5. 15	4.86	5. 13	1.4	6.8	3	110	140	約2	約2	
融体	$\mathrm{UO}_2$	$\mathrm{UO}_2$	$\mathrm{UO}_2$	$\mathrm{UO}_2$	$\mathrm{UO}_2$	UO <sub>2</sub> -Mo	UO <sub>2</sub> -Mo	UO <sub>2</sub> -Mo	$\mathrm{UO}_2$	$\mathrm{UO}_2$	UO <sub>2</sub> -Mo	U0 <sub>2</sub> -Mo	U02-SS
ケース	12B	18	19	21	22	IW	M2	M3	T1	T2	C6	C7	1D1
試験名	CORECT-11					M-series		FARO	-TERMOS		CAMEL	EAGLE	

53条(1)-別紙 8-19-別添 1-5





53条(1)-別紙 8-19-別添 1-7

遷移過程解析における不確かさ影響評価の保守性について

別紙 8-20

# SIMMER-IV及びSIMMER-Ⅲの有効性評価への適用性 ー不確かさ影響評価を必要とする重要現象ー

- SIMMER-IV及びSIMMER-IIIは、コードの開発と並行して進めた検証及び妥当性確認研究を通じて、重要現象を解析する物理モデルの妥当性及び解析精度の確認を行った結果、有効性評価への適用性があるものと考える。
- ■一方で、有効性評価の評価項目に関わる「機械的エネルギーの発生」に関しては、 次の2つの重要現象はエネルギー発生に直接影響を与えることから、不確かさの 影響を感度解析を通じて確認する必要があると判断した。
  - 燃料凝集を引き起こすスロッシング現象については、水を用いたスロッシング 挙動試験、鉛ビスマスを用いた高密度二相プールの流動挙動試験、燃料の核発 熱による沸騰挙動試験、の検証解析による妥当性確認を積み重ねて妥当性を確 認してきた。

しかしながら、実スケールでの実機模擬性の高い試験データで検証されていな いこと、及び燃料スロッシングは遷移過程における即発臨界超過によるエネル ギー発生に直接影響する重要な現象であることを考慮して、遷移過程解析にお いては不確かさの影響を包絡する仮想的な条件での解析を実施する。

- > 燃料−冷却材相互作用(FCI)現象そのものの取扱いの妥当性は確認されているが、発生条件やFCIに駆動される燃料スロッシング現象は実験的に模擬していないことから、その影響を保守的に評価する想定を用いた解析を実施する。
- 有効性評価は最新の知見と計算コードを用いた最適評価を行うことを基本として、 評価項目に大きな影響を与える重要現象のうち、不確かさの影響を評価する必要 があると判断したものに関しては、保守的かつ包絡的な不確かさ影響の評価を 行った。



- ① 基本ケースは3次元体系で水平方向スロッシングによる燃料凝集を 解析したが、ここでは燃料流出経路となる制御棒下部案内管を無視 し、軸対象2次元円筒座標の解析体系で評価することにより、本来 発生する周方向の流れや中心軸を横切る流れが強制的に中心軸に向 かう径方向のみの移動となることで外側炉心の高Pu富化度燃料の中 心に向かう同時移動(大規模な一斉凝集)を強要した。
- ② 基本ケースの即発臨界超過の直前(約131秒)で、炉心物質を 炉心中心に吹き寄せる2カ所の位置(右図赤丸)にある制御棒 下部案内管におけるFCIの同時発生を仮定した。過去に実施さ れたナトリウムを用いたFCI実験の最大圧力が約40atmであると ころ、約80atmの圧力が発生する量のナトリウムを強制的に炉 心物質に混合させた。



53条(1)-別紙 8-20-1

炉出力 対する割合)

## ULOFの格納容器破損防止措置の有効性評価 ーFCIの不確かさの影響評価ー

- FCIの発生状況の不確かさの影響を保守的に評価して燃料凝集量を増加させるために、131.2s以降の燃料凝集の過程で炉心物質を炉心中心に吹き寄せる2カ所の位置(右図赤丸)にある制御棒下部案内管におけるFCIの同時発生を仮定した。
- 過去に実施されたナトリウムを用いたFCI実験の最大圧力が約40atmであるところ、約80atmの圧力が発生する量のナトリウムを強制的に炉心物質に混合させた。
- さらに、FCIが複数のLGT位置で同時に発生することは考えられないが、 燃料の集中を強制するために、2カ所のLGTで同時にFCIが発生するという、 極めて保守的かつ仮想的な想定を用いた解析も実施した。
- 包絡的なFCIの発生条件を絞り込むために、FCIの発生時刻は、下図に示す131.2s、131.3s、131.4s、131.5s、131.6sとした。

炉心水平断面図



■ 解析ケースと結果を左下図に示す。最大の出力逸走となったのは、131.3sに2カ所同時にFCIを発生させたケースで炉心平均燃料温度4,070℃である。



発生時刻 (s) と場所	規督失當	積算出 力(FPS)	炉心平均 燃料温度(°C)
基本ケース	6,190	9.4	3,700
131.3(左上)	3,644	6.9	3,120
131.3(右下)	2,911	6.4	3,010
131.6(左上)	耳	事臨界発生	無し
131.6(右下)	6,471	8.3	3,520
131.2(二力所同時)	5,400	8.5	3,510
131.3(二力所同時)	11,300	11.1	4,070
131.4(二力所同時)	7,100	9.1	3,630
131.5(二力所同時)	6,100	8.5	3,470
131.6(二力所同時)	11,400	10.9	4,040

# ULOFの格納容器破損防止措置の有効性評価 ー遷移過程解析の保守性とエネルギー発生解析結果のまとめー

	反応度 挿入率	炉心平均燃 料最高温度	炉心内の流動挙動	炉心からの燃料流出	燃料集中の主たる駆動力
基本ケース*1	約30\$/s	約3, 700℃	3次元的な非軸対称の スロッシングを解析	制御棒下部案内管、径方向 反射体・遮へい集合体間 ギャップへの流出を考慮	圧力発生で分散した燃料の 重力による非軸対称のス ロッシングを解析
不確かさの影響 評価ケース1 (FCIの不確か さ)	<b>約</b> 50\$/s	約4, 070℃	3次元的な非軸対称の スロッシングを解析	制御棒下部案内管、径方向 反射体・遮へい集合体間 ギャップへの流出を考慮	上記解析において燃料凝集 直前のタイミングで炉心両 端2カ所でのFCI圧力の同時 発生による炉心中心への燃 料集中を仮定
不確かさの影響 評価ケース2 (溶融炉心の揺動、 分散、凝集挙動 の不確かさ)	<b>約</b> 80\$/s	約5,110℃	軸対称円筒座標系によ る解析で燃料の炉心中 心への集中を強制	制御棒下部案内管、径方向 反射体・遮へい集合体間 ギャップへの流出を無視	炉心中心の圧力発生*2で軸対 象に分散した燃料の慣性と 重力に駆動された燃料集中 挙動を解析

\*1 なお、基本ケースにおいても、照射試験用集合体を炉心燃料集合体に置換して燃料インベントリを増加し、さらに 損傷燃料ペレットが高い密度で堆積し、かつ未溶融の燃料ペレットが溶融燃料に混在した流動性が低い炉心物質が、 通常の流体と同様に流動すると想定する保守的な解析条件を用いた。

\*2 炉心中心の圧力発生の主成分は急速な核加熱後の高温燃料からの伝熱によるスティール蒸気圧であるが、CABRI TP-A2炉内試験解析によってSIMMERコードは燃料からスティールへの過渡伝熱を過大評価することが示されている。試験結果を再現する伝熱速度で解析すると、反応度挿入率約54\$/s、炉心平均燃料最高温度約4200℃に緩和される。このように燃料集中を駆動する圧力発生についても、極めて保守的な条件を適用した。



## ULOFの格納容器破損防止措置の有効性評価 ー炉心物質の流動性に関する保守的想定-

SIMMERによる遷移過程解析のまとめ

- SIMMER-IV及びSIMMER-IIIは、高速炉の崩壊炉心の多次元核熱流動挙動を総合的かつ機構論的に解析する手法として開発された。開発と並行して体系的な検証及び妥当性確認を積み重ねてきた結果、「常陽」における格納容器破損防止措置の有効性評価に十分適用できるものと判断している。
- 妥当性確認の結果、有効性評価の評価項目に係る重要現象を解析するためのモデ ルはおおむね妥当であると結論される一方で、即発臨界超過を引き起こす可能性 のある2つの現象についての不確かさの影響評価を行う必要があることも確認さ れた。
- これらの不確かさに関しては、有効性評価の感度解析において、その影響を保守 的に評価するための仮想的な条件を含む解析条件の選定や取扱いを行うことにより、評価項目に関わる重要なパラメータである即発臨界超過に伴うエネルギー放 出について包絡性のある解析を行った。

重力コンパクションによる簡易評価と

遷移過程解析基本ケースとの反応度挿入率の違いについて

- 溶融炉心の重力による1次元的なコンパクションによる反応度挿入を想定する。
- 定格運転状態で冷却材ナトリウムが失われるが、定格出力がそのまま維持され、 各集合体の出力に応じて炉心軸方向中心平面の温度が燃料融点に達した時点でその集合体全体が重力によって自由落下して100%理論密度になると想定する。
- 静的な核計算によって各炉心列毎にコンパクションした状態の反応度変化を求め、 一体当たりの反応度変化量と自由落下速度を用いて反応度挿入率を求める。
- 第4列(外側炉心)に属する集合体が落下する途中で即発臨界を超過する。



即発臨界超過時の反応度挿入率の簡易評価(2/2)

- 第3列と第4列に属する集合体の重力コンパクションによる反応度の時間変化を求めた。1\$を超過するまでの最大の反応度挿入率は約16\$/s(約5.9s)、1\$を超過する時点の反応度挿入率は約7\$/s(約6.2s)である。
- 集合体がコンパクションするタイミングと即発臨界を超過する時点の不確かさを 考慮すると、1次元的なコンパクションを想定した簡易評価での反応度挿入率は これらを包絡する10\$/sから20\$/sとすることが適切と考えられる。



- SIMMER解析による評価の妥当性の傍証のため、炉心が重力落下でコンパク ションしていくという単純な想定で反応度挿入率を計算した。この結果、SIM MER解析の方が、かなり大きい反応度挿入率を与えることを確認した。
- これはSIMMER解析では重力による軸方向の凝集による動きに加え、高Pu富化度の外側炉心燃料の内側炉心への移動や、溶融炉心の3次元的な揺動・分散・ 凝集に伴う反応度の増減の中で、反応度挿入率を評価しているためである。

53条(1)-別紙 8-21-1

別紙 8-22

# 再配置・冷却過程に係る損傷炉心物質の炉心からの流出の

# 不確かさ及びその影響評価について

#### 1. 再配置・冷却過程の解析について

起因過程及び遷移過程を経て事故が核的に収束(反応度が再び正にもどることのない深い未臨界 状態に移行)した後も損傷した炉心燃料の崩壊熱による発熱によって事故は更に進展する。原子炉容 器内での損傷炉心物質の再配置挙動には、崩壊熱による残留炉心物質の溶融と流出挙動に依存して 大きな変動幅があるため、事象推移に関して基本となるシナリオを想定した上で、先行する遷移過程 における熱エネルギーの放出状況、及び残留炉心物質の溶融と炉心からの流出挙動(炉心物質の量及 び形態)に応じた再配置挙動を検討し、想定される再配置場所での炉心物質の量及び形態に基づいて 冷却挙動の解析を行うこととする。

原子炉容器内での損傷炉心物質の再配置場所としては、第1.1図に示すように、エネルギー放出が 小さい緩慢なシーケンスにおいては下部プレナム底部及び炉心領域が、また、大きなエネルギー放出 を伴う場合には上部プレナムに放出された損傷炉心物質が堆積する炉心支持台上面(炉心構造物を 支持する水平構造物の上面)及び材料照射ラック底部が対象となる。

2. 損傷炉心物質の炉心からの流出の不確かさ

エネルギー放出が小さい緩慢なシーケンスでは、溶融炉心物質(燃料及びスティール)の一部は炉 心部から周囲の反射体・遮へい集合体のラッパ管間ギャップに流出し固化する。遷移過程終状態の残 留炉心物質は未溶融又は再固化した燃料と溶融スティールの混合物となり、崩壊熱によって長時間 のうちに徐々に再溶融する。その後、炉心内で溶融した燃料は制御棒駆動機構下部案内管及び後備 炉停止制御棒駆動機構下部案内管(以下「LGT」という。)を通じて下部プレナムへ流出し、そこ でサブクールされたナトリウムによって効果的にクエンチ・微粒化して原子炉容器底部に粒子状の デブリベッドとして堆積する。溶融炉心物質の残りは炉心部及びその周辺に残留する。

第 2.1 図にそれぞれの再配置場所における燃料量を示す。下部プレナムへの損傷炉心物質の流出 量は流出タイミングに依存する。基本ケースとして想定した流出タイミングは、

① 損傷炉心物質が崩壊熱によって徐々に溶融する状況で、溶融した損傷炉心物質が LGT を通じて順次下部プレナムへ流出する場合

である。流出タイミング①において、溶融した残留炉心物質の一部はLGTを通り下部プレナムへ流出 するが、炉心に残留する燃料の量が初期燃料インベントリ(以下「インベントリ」という。)の約50% を下回ると、発熱と炉心周辺構造への熱損失がバランスして燃料はそれ以上溶融しなくなり、下部プ レナムへの流出は停止する。他方、遷移過程の基本ケースの終状態ではインベントリの約30%が炉心 周囲の反射体及び遮へい集合体のラッパ管間ギャップに移行して固化している。再配置・冷却過程で は、炉心部残留量又は下部プレナムへの移行量を保守的に評価するため、炉心周囲への移行量を少な めのインベントリの約20%と想定することとし、その場合下部プレナムに移行可能な溶融燃料はイン ベントリの約30%である。

損傷炉心物質の炉心からの流出の不確かさを考える場合、下部プレナムへ流出し得る燃料量を最 大限見積もるための流出タイミングは、

② 損傷炉心物質が溶融開始後も炉心内にとどまり、溶融量が蓄積した後に下部プレナムへ流 出する場合

である。流出タイミング②では炉心物質の溶融量の増加と炉心物質の温度上昇の結果として炉心周 囲への熱損失が増加し、崩壊熱の低下も重畳して、ある値以上は溶融量が増加しなくなる。炉心物質

53 条-別紙 8-22-1
の最大溶融量として得られたインベントリの約 70%が損傷炉心物質の炉心からの流出量の不確かさの上限となる。

3. 損傷炉心物質の炉心からの流出の不確かさの影響評価

炉心からの流出量の不確かさの影響については、評価項目である「原子炉冷却材バウンダリの健全 性」の観点から最も重要となる原子炉容器底部に形成されるデブリベッドの冷却性を解析した。具体 的にはインベントリの約 70%の炉心物質からなるデブリベッドの冷却挙動を計算コードSuper -COPDのデブリ熱計算モジュールで解析した。デブリベッドの性状については、炉心物質を用い た試験結果等に基づいて、デブリ粒子径 400µm、空隙率 0.6 とする。原子炉容器底部にデブリベッド が形成される時刻は、崩壊熱の減衰の観点から保守的なタイミングとして、遷移過程の基本ケースの 終状態における残留炉心物質のうちインベントリの約 70%の炉心物質が再溶融する時刻(事象発生か ら約 1,200 秒後)とする。第 3.1 図に原子炉容器底部に堆積したデブリベッド最高温度の履歴を示 す。デブリベッド最高温度は事象発生から約 1,800 秒後に約 720℃まで上昇するが、その後は崩壊熱 の減衰と共に低下した。

ここで、デブリベッドにより高温条件(最高温度約720℃)となる原子炉容器底部の鏡板では、原 子炉容器自重、ナトリウム重量及びデブリベッド重量により発生する応力は2.8MPa(1次応力)であ り、SUS304 について900℃を超える温度条件で得られているクリープ試験結果(第3.2図)に対して 有意に小さくクリープ破断は発生しないと判断できる。

以上のことから、不確かさの影響を考慮しても、原子炉容器底部に堆積したデブリベッドは周囲の 冷却材や構造材による除熱と崩壊熱の低下によって安定的に冷却される。したがって、原子炉容器底 部の鏡板がクリープ破損することはなく、また、炉心溶融物質等が原子炉容器内で安定に保持・冷却 される。



第1.1図 損傷炉心物質の最終的な再配置場所



第2.1図 それぞれの再配置場所における燃料量



第3.1図 デブリベッド最高温度の履歴



第3.2図 SUS304のクリープ破断時間と応力の関係(900℃から1,000℃)

別紙 8-23

デブリベッドの冷却性解析における粒子径の評価方法とその影響について

1. デブリベッドの冷却性解析における粒子径の評価方法

「常陽」の格納容器破損防止措置の有効性評価においては、デブリベッドの冷却性解析には計算コ ード Super-COPD のデブリベッド熱計算モジュール(以下、「DB モジュール」という)を使用した。 DB モジュールではLipinskiモデルを採用して内部発熱するデブリベッド内の熱移行や外部への除熱 を計算するとともに、冷却性限界となるドライアウト条件を評価する。デブリベッドの粒子径は、溶 融 UO<sub>2</sub>とナトリウムを用いた FCI 実験<sup>[1], [2]</sup>で得られたデブリの粒径分布の質量中央値を用いた。軽 水炉のシビアアクシデント解析コード MAAP の溶融炉心-コンクリート相互作用(MCCI)モデルにお いても DB モジュールと同じ Lipinskiモデルが採用されているが、BWR のコンクリート床上に形成さ れた水プール内のデブリベッド冷却性解析<sup>[3]</sup>において、軽水炉条件での FCI 実験<sup>[4], [5]</sup>で得られた粒 径分布の質量中央値を用いられている。すなわち、有効性評価においてデブリ粒径の代表値として質 量中央値を使用するのは「常陽」と実用軽水炉と共通の考え方である。

一方、DB モジュールのモデルの妥当性は米国 Sandia 国立研究所の研究炉 ACRR で行われたナトリ ウム中の燃料デブリベッドを核加熱した D-10 試験の解析によって確認している。この解析ではデブ リベッドの代表粒子径として Sauter 平均値を用い、試験で測定されたデブリベッド内の代表的な位 置での温度変化を適切に再現できることを確認した。一般に、Sauter 平均値は質量中央値に比べて 小さくなるため、デブリベッドの冷却性解析においてはより厳しい条件となる。そこで、ここではナ トリウムを用いた FCI 実験<sup>[1], [2]</sup>で得られた粒径分布の Sauter 平均値を用いた参考解析を実施した。

2. Sauter 平均値を用いたデブリベッド冷却性解析

FCI 模擬実験<sup>[1], [2]</sup>の粒径分布の Sauter 平均値は第1表に示すように多くの実験では約150µm 前後 であり、最も小さな値を与える FRAG4 試験においては130µm である。したがって、今回の参考解析の 基本ケースの粒径を150µm、粒径に係る不確かさ影響評価を行う際の粒径を130µm とする。その他の 重要なパラメータに係る不確かさ影響評価の条件は第2表に示す通りである。なお、解析の対象とし た評価事故シーケンスは、下部プレナムへ移行する炉心物質の割合が最も多くなる「1次主循環ポン プ軸固着及び原子炉トリップ信号発信失敗の重畳事故」である。

この参考解析では、一部のケースにおいてデブリベッド内でナトリウムが沸騰する可能性がある が、DB モジュールではデブリベッド内のナトリウム沸騰挙動に特有の現象である蒸気のチャネリン グ(沸騰しているデブリベッド内に蒸気の通り道(チャンネル)ができて蒸気が抜けやすくなり、デ ブリベッドからの除熱が促進される現象)を考慮していない。このため、沸騰が生じたケースではチ ャンネル内の蒸気流による熱輸送とチャンネル周辺領域での熱伝導を同時に考慮することのできる Parallel conduction モデルを適用して冷却性解析を行う(第1図参照)。Parallel conduction モデ ルについては付録に示す。

解析結果を第2表に示す。基本ケースと不確かさ②ケース(粒径の不確かさ)ではデブリベッド内の冷却材は未沸騰で終始して冷却可能である。デブリベッド内の冷却材が沸騰するケースに対して、 沸騰したデブリベッドにおける発熱密度の最大値(DB モジュールを用いて計算する)と、Parallel conduction モデルを用いてデブリベッド内の沸騰領域の厚みと実効熱伝導率の関係から計算したド ライアウト発熱密度を比較して第2表に示す。デブリベッドが沸騰するケースでも、デブリベッドの 深さは Parallel conduction モデルが適用可能な浅いベッドであり、発熱密度の最大値は冷却限界 であるドライアウト発熱密度を下回り冷却可能である。なお、第2表のドライアウト発熱密度はナト

53条(1)-別紙 8-23-1

リウム蒸気のチャネリングを考慮していない Lipinski によるドライアウト予測モデルから求めた極めて保守的な発熱密度であるが、それでもなお解析結果は冷却性限界に対して余裕があることを確認した(同モデルの保守性に関しては、チャネリングが発生した D-4 試験の解析結果を付録に示す)。

3. まとめ

デブリベッドの冷却性解析で使用する粒径として、ナトリウムを使用した FCI 実験から得られた 粒径分布の Sauter 平均値を用いた参考解析を実施した。基本ケースではデブリベッドは未沸騰のま まで冷却可能である。不確かさの影響評価ケースにおいては、一部のケースで冷却材の沸騰が生じた。 沸騰が生じたケースではナトリウム蒸気のチャンネル形成による除熱促進を考慮できる Parallel conduction モデルを適用した。その結果、ナトリウムの沸騰が生じたケースにおいても保守的に評 価したドライアウト限界に至ることなく、全てのケースで冷却可能であることを確認した。

#### 参考資料

- T. Y. Chu, "Fragmentation of Molten Core Material by Sodium," Proc. Int. Top. Mtg. LMFBR Safety and Related Design and Operational Aspects, Lyon, France, July 19-23, 1982, Vol. Ill, p. 487, European Nuclear Society (1982).
- [2] D. Magallon, H. Hohmann and H. Schins, "Pouring of 100kg-scale molten U02 into sodium", Nuclear Technology, Vol. 98, No. 1, pp. 79-90, 1992.
- [3]「重大事故等対策の有効性評価に係るシビアアクシデント解析コードについて(第5部 MAAP)添付3 溶融炉心とコンクリートの相互作用について」資料 2-2-9、平成 27 年 10 月.
- [4] D. Magallon, "Characteristics of corium debris bed generated in large-scale fuelcoolant interaction experiments," Nucl. Eng. Des., Vol. 236, pp. 1998-2009, 2006.
- [5] M. Kato, et al., "Fuel Coolant Interaction Tests using UO2 Corium under Ex-vessel Conditions," JAERI-Conf 99-005, Proc. of the Workshop on Severe Accident Research (SARJ-98), pp. 304-309, Nov. 4-6, Tokyo, Japan, 1998.

試験名	ナトリウ	粒子径の質量	粒子径の Sauter	備考
	ム 温 度	中央值 [µm]	平均值 [µm]	
	[°C]			
FRAG4	420	276.3	129.1	グラフ読取値の内挿で求
FRAG5	250	420	185.0	める。
FRAG6	690	461.5	148.9	
FRAG13	500	474	148.5	
FARO/TERMOS T1	400	約 500	146. 7	「BOTTOM」「CENTER」「TOP」
				の平均値

第1表 FCI 試験におけるナトリウムプール温度条件と粒子径の代表値

第2表 参考解析の基本ケース及び不確かさ影響評価

	損傷炉 心物質 の量(%)	粒径 (µm)	空隙率	深さ (m)	沸騰有 無	発熱密度の 最大値* (MW/m <sup>3</sup> )	ドライアウト 発熱密度** (MW/m <sup>3</sup> )	冷却
基本ケース	40	150	0.6	0.1561	未沸騰	_	_	可
不確かさ①	70	150	0.6	0.2077	沸騰	2.70	4.94	可
不確かさ2	40	130	0.6	0.1561	未沸騰	-	_	可
不確かさ③	40	150	0.5	0. 1394	沸騰	3. 85	7.40	न
深さ約 1.6 倍 (100%相当)	40	150	0.6	0.2495	沸騰	3.11	3. 47	可

\* 沸騰したデブリベッドにおける発熱密度の最大値を DB モジュールで計算

\*\*Lipinskiのドライアウト予測モデル(ナトリウム蒸気のチャネリングを考慮せず)で保守的に評価



第1図 Parallel conduction モデルの概念図

1. デブリベッドの深さと Parallel conduction モデル

デブリベッドはその高さによって、浅いベッド、中間ベッド、深いベッドにわけられる。第1図に それぞれのベッドの概念図を示す。このうち、後述する判定基準によれば、「常陽」のデブリベッド はすべてのケースにおいて浅いベッドに該当するが、浅いベッドにおいては、デブリベッド内のナト リウムが沸騰した際に、ナトリウム蒸気のチャンネルが形成されて蒸気流により効率的なデブリベ ッドからの除熱が可能となる。

厚みの判定式として、Lipinski は以下の式を提唱した<sup>[1]</sup>。

$$H_{s/allow} < 6L_c < H_{mod\,erate} < 3\lambda_c < H_{deep} \tag{1}$$

λ<sub>c</sub>は毛管ヘッド、L<sub>c</sub>はチャンネル長さであり、それぞれ次式で計算される。

$$\lambda_c = \frac{6\sigma\cos\theta\left(1-\varepsilon\right)}{d\varepsilon(\rho_l - \rho_v)g} \tag{2}$$

$$L_c = \frac{\sqrt{150\sigma\cos\theta J}}{(\rho_p - \rho_l)g\varepsilon d} \tag{3}$$

ここで、 $\sigma$ は冷却材の表面張力、 $\theta$ は冷却材と粒子の接触角(ナトリウムと UO<sub>2</sub> の接触角は $\cos \theta = 1$ <sup>[1]</sup>)、 $\varepsilon$ はデブリベッドのポロシティ、dはデブリ粒径、 $\rho$ は密度、gは重力加速度である。下付文字v、 l、pは、それぞれ、冷却材の気相、液相成分、デブリ粒子である。また、係数 J, は

$$J = \frac{(s^{-1} - 1)^{0.175}}{\sqrt{5}} \tag{4}$$

であり、*s*は飽和度(冷却材流路中の液相の体積割合)である。式(3)の毛管ヘッドはデブリベッド や冷却材の物性値等を代入して求めることができる。一方、式(3)のチャンネル長さは飽和度*s*の関 数となるので、もう1つの条件として圧力勾配の連続性

$$\frac{(1-\varepsilon)q_c}{\rho_v g \lambda_{lv} \varepsilon^3 d} \left[ \frac{1.75q_c}{(1-s)^5 \lambda_{lv}} + \frac{150(1-\varepsilon)\mu_v}{(1-s)^3 d} \right] = (1-\varepsilon)\rho_p + \varepsilon\rho_l$$
(5)

を用いる。 $q_c$ はチャンネル領域下端境界の熱流束で、デブリベッドの発熱密度Qが一定の場合、デブリベッド深さをLとすると、

$$q_c = Q(L - L_c) \tag{6}$$

である。式(3)と(5)が矛盾しないよう繰り返し計算によってチャンネル長さを決定する。

ここで、式(2)で求められるチャンネル長さがデブリ粒径に依存する理由について説明する。チャ ンネル領域の任意の位置 z において、チャンネル内を上昇するナトリウム蒸気圧と、デブリベッドの 自重(粒子及びデブリベッド中の液体ナトリウムのヘッド圧)がバランスすると仮定すると、

$$P_{\nu} = \left[\rho_{\nu}(1-\varepsilon) + \rho_{l}\varepsilon\right]g(L-z) \tag{7}$$

となる。また、 $P_l = \rho_l g(L-z)$ を用いて、

$$P_{\nu} - P_l = \left\{ \rho_p (1 - \varepsilon) + \rho_l \varepsilon \right\} g(L - z) - \rho_l g(L - z)$$
(8)

53条(1)-別紙 8-23-5

[1360]

となる。ここで、チャンネルと下の充填層の境界( $L-z=L_c$ )における圧力の連続性から、毛管力  $P_c$ は次式であらわされる。

$$P_{\nu} - P_{l} = P_{c} = \frac{\sqrt{150}\sigma\cos\theta (1-\varepsilon)J}{\varepsilon d} = \{\rho_{p}(1-\varepsilon) + \rho_{l}\varepsilon\}gL_{c} - \rho_{l}gL_{c}$$
(9)

これを整理して、チャンネル長さの式(2)を得る。したがって、粒径が小さいほどチャンネル長さが長 くなる理由は、毛管力が大きくなり、デブリベッドに流入する液体ナトリウム量が多くなる、すなわ ちデブリベッドから排出されるナトリウム蒸気圧も高くなるため、それによって支えられじょうき るチャンネル長さも長くなる。

Parallel conduction モデルは、沸騰領域で発生した蒸気がサブクール領域内に形成されるナトリウム蒸気のチャンネルを通して、デブリベッド上方冷却材に凝縮することによって熱が伝えられることを仮定する。この場合、沸騰領域の厚みはデブリベッド上面(z = L)の温度をバルク冷却材温度 $T_{hulk}$ として、サブクール領域の等価熱伝導率 $K_B$ を用いて

$$L_{boil} = L - \sqrt{\frac{2K_B(T_{sat} - T_{bulk})}{Q}}$$
(10)

で与えられる。この式から、デブリベッドの深さLが与えられた時に、沸騰領域の厚み $L_{boil}$ と発熱密度Qとの関係を計算することができる。

## 2. Lipinski によるドライアウト発熱密度の予測

Lipinski によるドライアウト発熱密度予測モデルは、以下の式で表される<sup>[2]</sup>。

$$\frac{1.75(1-\varepsilon)}{\varepsilon^{3}d\lambda_{lv}^{2}} \left(\frac{1}{\rho_{v}(1-s)^{3}} + \frac{1}{\rho_{l}s^{3}}\right)q_{d}^{2} + \frac{150(1-\varepsilon)^{2}}{\varepsilon^{3}d^{2}\lambda_{lv}} \left(\frac{\mu_{v}}{\rho_{v}(1-s)^{3}} + \frac{\mu_{l}}{\rho_{l}s^{3}}\right)q_{d} + \frac{(1-\varepsilon)w}{\varepsilon^{3}d\rho_{l}s^{3}} \left(1.75w - \frac{3.5}{h_{lv}}q_{d} - \frac{150(1-\varepsilon)\mu_{l}}{d}\right) = \frac{6\cos\theta\,\sigma(1-\varepsilon)}{\varepsilon dL_{boil}} + (\rho_{l} - \rho_{v})g$$
(11)

この式から、ドライアウト熱流束q<sub>d</sub>は飽和度sに対する二次関数となるが、q<sub>d</sub>の最大値が当該デブリベッドにおけるドライアウト熱流束である。q<sub>d</sub>を騰沸領域の厚みで除したものが、ドライアウト発熱密度

$$Q_d = \frac{q_d}{L_{boil}} \tag{12}$$

である。このモデルは沸騰状態にあるデブリベッドに適用されるが、蒸気のチャネリングによる除熱 を考慮していないため、ドライアウト発熱密度を過小評価することは明確である。なお、デブリベッ ド上部の領域のナトリウムが沸点以下(サブクール)の場合には、デブリベッド上側にサブクール領 域が存在するため、沸騰領域厚みはサブクール領域内での熱バランスから計算される。

3. Parallel conduction モデルの妥当性

Parallel conduction モデルの妥当性は、デブリベッドのドライアウトが観測された D-4 試験の 報告書<sup>[3]</sup>の Figure 8.5-2(第2図)に示されている(ナトリウムバルク温度 600℃の試験)。この試 験では、ナトリウム蒸気のチャネリングが生じていることも報告されている。第2図は D-4 試験にお ける発熱密度に対するデブリベッド内の沸騰領域の上端位置(厚み)を Series conduction モデル (DB モジュールで採用)と Parallel conduction モデルを用いて計算し実線でプロットしたもので ある。この実線は沸騰領域の上端であるため、ドライアウトが発生するとすればこの実線の位置で発 生することになる。

同じ沸騰領域厚みに対して Series conduction モデルが発熱密度を小さく評価しているのはサブ クール領域内でのチャネリングが考慮されていないためにデブリベッドからの除熱を過小評価して いるためである。一方、DB モジュールの妥当性検証に用いた D-10 試験ではチャネリングが発生しな い条件であったため、DB モジュールで採用した Series conduction モデルで試験結果を適切に再現 できていた。D-4 試験で観測されたドライアウト発生時の発熱密度は第2図で「OBSERVED DRYOUT」 として示されており、Parallel conduction モデルによるドライアウト発熱密度及び発生位置とほぼ 一致し、ドライアウト発熱密度及び発生位置はそれぞれ約20 MW/m<sup>3</sup>及び約61mm である。

第2図には、いくつかのドライアウト発熱密度予測モデルによるドライアウト発生の予測結果を aからcの破線で示している。これらの予測モデルのうち、Lipinskiの予測モデル(aの破線)はナ トリウム蒸気のチャネリングを考慮していないため、試験結果に対して大幅に保守的な値を与える。 これに対して、Gaborのモデル(cの破線)はチャネリングが発生した炉外試験に基づく実験相関式 であり、D-4 試験結果とも良く対応している。Lipinskiモデルで予測されるドライアウト発熱密度は 試験で計測されたドライアウト発熱密度の約 1/4 という保守的な結果を与えることになるが、今回 の参考解析では保守性を担保するために採用した。

## 参考資料

- R. J. Lipinski, "A coolability model for postaccident nuclear reactor debris", Nuclear Technology, Vol. 65, No. 1, pp. 53-66, 1984.
- [2] R. J. Lipinski, "A Model for Boiling and Dryout in Particle Bed", NUREG/CR-2646, SAND82-0765, 1982.
- [3] J. E. Gronager, M. Schwarz and R. J. Lipinski, "PAHR Debris Bed Experiment D-4", SAND80-2146, 1981.







別紙 8-24

# FLUENT 解析に与える

# 損傷炉心物質から周囲への熱流束の設定について

# 残留炉心物質の冷却性評価の伝熱計算 モデルの概要

- 残留炉心物質の冷却性を評価するために使用した伝熱計算モデルは、炉心物質内部の発熱と周囲への伝熱の熱収支及び炉心物質が溶融した際の物質再分布を1次元体系で計算する簡易モデルである。
- 溶融領域内は自然対流熱伝達係数、混合層(燃料粒子デブリペッドの間隙に溶融スティールが存在)、燃料クラスト層、構造材は熱伝導率、上部炉心構造(ピン束)内は熱伝導と冷却材によるリフラックス冷却を考慮して伝熱を計算する。
- 溶融燃料及び溶融スティールが接する固体境界をそれぞれの融点として熱流束を計算し、FL UENTの境界条件となる残留炉心物質から3方向(上方向、下方向、径方向)への熱流束を 計算する。



【伝熱計算モデル:別紙 8-24-別添1】

# 残留炉心物質の冷却性評価の伝熱計算 物質再分布計算

● 混合層内の燃料が崩壊熱により加熱されて再溶融すると、密度差により物質の再分布が生じる。



- 同一セル内の燃料とスティールは同一温度を持つ。あるセルの燃料が融点(liquidus)に達した場 合、その下のセルの同一体積の溶融スティールと入れ替え(※)、それぞれのセルで平均温度を計 算する。
- あるセルの燃料粒子の充填率が最大充填率より小さくなった場合は、その上のセルから燃料粒子を 順次移行させる。



※崩壊熱による燃料の溶融、あるいは周囲への伝熱による溶融燃料の固化は、物質の再分布の時間スケールと比べて極めて緩慢に進行するため、本物質再分布モデルのようにステップ状に再分布を取り扱う簡易的な手法が適用できると考える。

53条(1)-別紙 8-24-1

# 残留炉心物質の冷却性評価の伝熱計算 <sup>境界条件</sup>

- 溶融燃料、溶融スティールが接している固体境界はそれぞれの融点とする。
- 遷移過程の終状態に基づいて、解析体系下端は下部反射体上端から約10cm下方で冷却材飽和温度を境界温度とし、解析体系上端は燃料集合体上部端頂部で約680℃を境界温度とする。残留 炉心物質は内側反射体に接している状況を想定する。



冷却材飽和温度(約930°C)

- これらの境界条件に基づいて評価した上下・径方向への熱流束を用いてFLUENTの解析を実施。
  - 炉心周囲のナトリウム温度が沸点を超えて除熱ができない場合
  - → 残留炉心物質が周囲の構造材を溶融して拡大する。
  - 炉心周囲のナトリウム温度が沸点以下となり、除熱が可能との結果が得られた場合
    - → 残留炉心物質は当初の炉心の範囲を超えて拡大することは無く、崩壊熱の低下とともに最終的には冷却されて固化する。

## 残留炉心物質の冷却性評価の伝熱計算

炉心上方向構造材におけるリフラックス冷却

- 冷却材が液膜となって流路の壁面を下方向へ重力によって流れ、下部で加熱されて蒸気流となって流路中央部を上向きに流れ、上部で蒸気が凝縮して再び液膜として環流することで、流路下部から上部へ熱を伝える現象である。
- 液膜と蒸気が対向して流れ、蒸気の上向き流れによって液膜の下方向への流れが止められる状態であるCCFL(counter-current flow limitation:気液二相対向流制限)がリフラックス冷却の成立限界となる。Wallis<sup>[1]</sup>によるCCFL相関式を用いて評価する。
  - 単位流路断面積当たりの除熱量

$$q = h_{lv}G_{crit} \qquad G_{crit} = C_w^2 \cdot \frac{\sqrt{gD\rho_v\Delta\rho}}{[1 + (\rho_v/\rho_l)^{1/4}]^2}$$

- Cwは定数で垂直円管では0.7~1.0の範囲<sup>[2]</sup>。保守的に下限値の0.7として、「常陽」の炉心上部にあるピン束構造の幾何形状、ナトリウムの物性値を用いると、リフラックス冷却による単位流路面積当たりの除熱量として約3.3MW/m<sup>2</sup>を得る。
- これはULOFの残留炉心物質からの上方向への熱流束の最大値約1.05MW/m<sup>2</sup> に比べて十分に大きい。
- $J_v$  $G_{crit} = J_v \rho_v = J_l \rho_l$

D

Gas

Liquid

j<sub>l</sub>

Liquid

j

Ļ

- [1] Wallis, G. B., One-dimensional Two-phase Flow, Mc-Graw Hill, Inc., 1969, 431p
- [2] 小泉、植田、「垂直円管内対向気液二相流の液上昇開始条件(下部に気液混合物水位のある場合)」、日本機械学会論文集 (B編)、Vol. 59(567)、pp.3537-3543、1993年

# 残留炉心物質の冷却性評価の伝熱計算モデル 評価結果

- ULOF(i)及びULOF(iii)の事象発生から約580秒後に燃料が再溶融し始め、残留炉心物質最 高温度は約2,890℃まで上昇するが、崩壊熱の減衰とともに低下する。
- ・ 炉心周囲への熱流束のULOF(i)及びULOF(iii)の最高値として、事象発生後約900~1,200s にかけて上方向・側面ともに約1.05MW/m<sup>2</sup>、下方向は事象発生後約3,000sで約0.29MW/m<sup>2</sup>とな るが、崩壊熱の減衰とともに低下する。



## 1,はじめに

ULOFの再配置・冷却過程における残留炉心物質及び材料照射ラック底部に堆積したデブリベッドの 冷却性を評価するために使用した伝熱計算モデルは、炉心物質内部の発熱と周囲への伝熱の熱収支及 び炉心物質が溶融した際の物質再分布を1次元体系で計算する簡易モデルである。

残留炉心物質の冷却性評価においては、残留炉心物質の内部がスティールの蒸気圧が発生するよう な高温となることがないことを確認するとともに、原子炉容器内全体の熱流動を解析するFLUEN Tの境界条件となる残留炉心物質から3方向(上方向、下方向、横方向)への熱流束履歴を計算する。 初期条件として温度分布や崩壊熱を与えて、炉心溶融プール及び炉心上部/下部構造を高さ方向1次 元に要素分割して熱収支及び物質再分布を計算し、残留炉心物質の温度分布及び3方向への熱流束履 歴を計算する。

また、材料照射ラック底部に堆積したデブリベッドの冷却性評価においては、デブリベッドを空隙の ある固体円筒としてモデル化してその内部で冷却材が沸騰するような高温となることがないことを確 認する。初期条件として温度分布や崩壊熱を与えて、デブリベッドを高さ方向1次元に要素分割して 熱収支を計算し、円筒内の温度分布を計算する。

#### 2. 熱収支計算モデル

炉心物質の物質混合と溶融状態の様々な状況を区別するため、溶融燃料層、溶融スティール層、混合 層(固体燃料粒子及び溶融スティールの混合層又は固体燃料粒子、固体スティール粒子及び冷却材の混 合層)及び燃料クラスト層を考慮し、それぞれについて実効的な熱伝導率又は熱伝達率を求めて熱収支 を計算する。要素分割は高さ方向1次元であるが、径方向への除熱についても、溶融層では自然対流に よる熱伝達、混合層では内部発熱のある径方向熱伝導を考慮する。エネルギー方程式は以下の通りであ る。

$$M_k \frac{de_k}{dt} = Q_{dh,k} - Q_{rm,k} \tag{1}$$

ここで、Mは質量、eは比エンタルピ、t は時間、Q<sub>th</sub>は崩壊熱による発熱量、Q<sub>tm</sub>は除熱量、下付文字 k は要素番号である。除熱量について、混合層及び燃料クラスト層は熱伝導で計算し(当該領域を以下 「熱伝導領域」という。)、溶融燃料層及び溶融スティール層は自然対流熱伝達を仮定し複数要素を一つ の領域にまとめて熱伝達率を用いて計算する(当該領域を以下「熱伝達領域」という。)。軸方向熱移行 量は、要素 k の中心から要素境界までの熱移行量及び要素境界から要素 k+1 の中心までの熱移行量が 等しくなると仮定して、要素境界温度を求めることによって計算する。径方向熱移行量は、要素 k の中 心から径方向境界までの距離と温度差を求めることによって計算する。軸方向の自然対流熱伝達率に ついて、溶融燃料層は平行平板間の体積発熱プールの自然対流に対する Steinberner-Reiner の Nu 数 相関式<sup>[1]</sup>、溶融スティール層は下面が加熱された非発熱流体の自然対流に対する Churchill の Nu 数相 関式<sup>[2]</sup>で得た熱伝達率を適用して熱移行量を計算する。また、径方向熱伝達率の評価には、SCARABEE 炉 内試験でその適用性が確認された Nu 数相関式を用いる<sup>[3]</sup>。

## 3.物質再分布計算モデル

再配置・冷却過程初期状態の残留炉心物質は、全体が第1図(1)に示すように一様な混合層を仮定 する。混合層において燃料が再溶融すると第1図(2)に示すとおり、密度差により物質再分布(溶融 燃料の沈降及び固体燃料粒子の落下:密度の高い溶融燃料が沈降し、密度の低い溶融スティールが上側 へ排除される。また、沈降した溶融燃料の体積分だけ固体燃料粒子が落下する。)が生じるものとする。 第2図に溶融燃料の沈降及び固体燃料粒子の落下モデルの概念図を示す。本モデルのアルゴリズムは 次のとおりである。

第2図(1)の初期状態は溶融スティール及び燃料粒子の混合物が存在しているが、第2図(1)において、ある要素で燃料の溶融が生じると、溶融した燃料は下の要素に移行する。ここで、溶融した燃料 は、下の要素の溶融スティールの体積分のみ移行できる。一方、溶融燃料の沈降により排除された溶融 スティールは、上の要素に移行するものとする。すなわち、α<sub>f,liq</sub>、α<sub>s,liq</sub>をそれぞれ、要素中の溶融 燃料及び溶融スティールの体積割合とすると、

$$\alpha_{f,liq,k+1}\Delta z_{k+1} \le \alpha_{s,liq,k}\Delta z_k \tag{2}$$

のとき、要素 k+1 の溶融燃料を同体積の要素 k の溶融スティールと入れ替える。

$$\alpha_{f,liq,k+1} \Delta z_{k+1} > \alpha_{s,liq,k} \Delta z_k \tag{3}$$

の場合は、要素 k の溶融スティールを同体積の要素 k+1 の溶融燃料と入れ替える(この場合、要素 k+1 の溶融燃料は一部残ることになる。)。物質の入れ替えを行うとともに平均温度を計算する。この操作を k=1から解析体系の上端である k=kmax まで行う。

第2図(2)では、ある要素の下の要素の燃料粒子の体積割合がある最大値(以下「ALPMXI」という。) より小さい場合、燃料粒子の落下が生じる。燃料粒子の落下により排除された溶融スティールは、上の セルに移行するものとする。すなわち、α<sub>f,sol</sub>を要素中の固体燃料粒子の体積割合とすると、

$$\left(1 - \alpha_{f, liq, k}\right) \times ALPMXI - \alpha_{f, sol, k} > 0 \tag{4}$$

のとき、要素 k の溶融スティールを上式左辺の体積分の要素 k+1 の固体燃料粒子と入れ替える。要素 k+1 の固体燃料粒子の体積が上式左辺の体積分より小さい場合は、要素 k+1 の固体燃料粒子の全量が要素 k へ移行する。物質の入れ替えを行うとともに平均温度を計算する。この操作を k=1~kmax まで行う。再配置・冷却過程における崩壊熱による燃料の溶融又は周囲への伝熱による固化は物質移動に比較して極めて緩慢であり、本モデルのような簡易的な手法で物質再分布を扱うことが可能である。

熱収支及び物質再分布の計算後、融点(混合層については燃料融点)を超えた要素は熱伝達領域にま とめ、溶融層の平均温度を計算する。



第1図 典型的な炉心物質の状態(概念図)



第2図 溶融燃料の沈降/燃料粒子の落下モデルの概念

# 参考文献

- [1] Steinberner, U., Reineke, H.-H., Turbulent buoyancy convection heat transfer with internal heat sources, Proceedings 6th International Heat Transfer Conference, Toronto, Canada, August, 1978.
- [2] Churchill, S. W., Heat Exchanger Design Hand Book, 2.5.8, (1983), VDI-Verlarg GmbH, Hemisphere
- [3] Breton, J. P., Jamond, C., Camous, F. and Santamarina, A., "The SCARABEE molten and boiling pool test series BF experimental results, modeling and interpretation", Proceedings of the 1990 International Fast Reactor Safety Meeting, Vol. II, Snowbird, Utah, 12–16 August 1990, pp. 357–366.

FLUENT解析における初期温度、解析体系及び境界条件の

設定について

別紙 8-25

# ULOF (iii)の格納容器破損防止措置の有効性評価 残留炉心物質の冷却性評価の概要

- 6. 残留炉心物質の冷却性評価
- ●「③不確かさ影響評価ケース(炉心残留)」の残留炉心物質が下部プレナムへ流出せずに炉心周囲への熱損失と崩壊熱がバランスした状態(炉心部に80%、ラッパ管間ギャップ部に20%)での炉心冷却解析を行う。
- 残留炉心物質及び集合体上部の領域は非計算領域 として設定する。非計算領域の上面、下面及び側 面に「伝熱計算モデル」によって別途解析された 熱移行量の時間変化を設定し、以下の物理メカニ ズムによる冷却挙動を解析する。
  - (1)上方向への熱移行:集合体ビン束内のナトリウム蒸気と液膜の環流による冷却(除熱量評価にCCFL相関式を使用)
  - (2) 径方向への熱移行:内側反射体内のナトリウム流れによる冷却と集合体間ギャップ内のナトリウムの自然対流(インターラッパーフロー(※))による冷却
     (3) 下方向への熱移行:インターラッパーフローによる冷却
- ギャップ部に侵入した炉心損傷物質からの熱移行 をモデル化(閉塞したギャップ部は非計算領域と して設定し、周囲の集合体ラッパ管、ギャップ部 のナトリウムへの熱移行量の時間変化を設定)
- (※)インターラッパーフロー:ラッパ管間ギャップ部の隙間に存在する 冷却材に生じる流れで炉心冷却効果がある。炉心内での温度変化に伴う浮力と隙間部の圧力損失とのバランスにより流れの様子が決まる。



FLUENTによる残留炉心物質周辺の 熱移行現象のモデル化概念図

# ULOF (iii)の格納容器破損防止措置の有効性評価 残留炉心物質の溶融挙動及び熱移行量の評価

- 6.1 残留炉心物質の溶融挙動
  - 炉心部に残留する炉心物資から周囲への局所の熱移行挙動を解析するため、伝熱計算モデルを 用いて残留炉心物質内部の温度変化、溶融・再分布挙動、及び周囲の構造物等への熱移行を1 次元体系で解析し、FLUENTによる多次元熱流動解析の境界条件を提供する。
  - > 固体燃料粒子と溶融スティールからなる混合層、燃料クラスト、及び固化スティール層内は熱 伝導、溶融層は自然対流熱伝達相関式を用いて周囲への熱移行を解析する。
  - > 解析体系は、残留炉心物質、上下の炉心構造を高さ方向1次元に要素分割して計算する。遷移 過程解析の終状態に基づいて、下部反射体上端から約10cm下方でナトリウムの飽和温度(約 930℃)、燃料ピン束上端で約680℃を境界条件とする。
  - > 遷移過程解析の終状態における炉心損傷状態を踏まえて、内側及び外側燃料集合体の範囲で炉 心が損傷し、残留炉心物質は内側反射体に接している状況を想定する。溶融燃料及び溶融ス ティールが接する境界の温度はそれぞれの融点とする。



53条(1)-別紙 8-25-1

## ULOF(iii)の格納容器破損防止措置の有効性評価 残留炉心物質の溶融挙動及び熱移行量の評価

- 6.1 残留炉心物質の溶融挙動(続き)
  - > 事象発生から約580秒後に燃料が再溶融を開始し、残留炉心物質最高温度は約2,890℃まで上 昇するが、その後崩壊熱の減衰と共に低下する。
  - ゲ心周囲への熱流束の最高値は事象発生から約1,000~1,200秒後に上方向が約0.26MW/m<sup>2</sup>、 側面が約0.82MW/m<sup>2</sup>、下方向は事象発生から約3,000秒後に約0.29MW/m<sup>2</sup>となるが、その後崩 壊熱の減衰と共に低下する。



## ULOF(iii)の格納容器破損防止措置の有効性評価 FLUENTによる残留炉心物質の冷却性評価に係る解析の概要

- 7. 解析体系の概要
- 7.1 モデル化の範囲
- ✓ 原子炉容器内のナトリウム液面下から、リークジャケット内側の領域を対象
- ✓ 炉心上部機構、炉心部(残留炉心物質内部と集合体上部の構造物が落下した領域を除く)、炉内燃料 貯蔵ラック内ポット、高低圧プレナム、炉心支持構造物、原子炉容器(振止構造物含む)、リーク ジャケット、原子炉容器との間の窒素ガス領域、原子炉容器振止構造物内部の遮へいグラファイト (黒鉛ブロック)及び冷却材ナトリウム等を含む
- 7.2 解析モデル(主な設定)
- [原子炉容器]
  - 構造物の熱容量及び熱伝導、流体との共役熱伝達を考慮
  - ・ 炉心上部機構内部の冷却材は静止
    ・ 構造物のないプレナム部に乱流モデル
  - (Realizable k-ε) 適用
  - 構造物を含む領域(炉心部も同じ)は空隙率 (冷却材の体積割合)及び圧力損失係数を考慮
- リークジャケット外面及び冷却材上面は断熱
   [炉心部]
  - ラッパ管間ギャップ部の熱伝達含む熱流動を考慮
  - 燃料集合体、内側及び外側反射体、遮へい集合体、 照射燃料集合体、材料照射用反射体、制御棒、後備炉停止 制御棒を模擬(設計条件に基づき、空隙率、 圧力損失を設定)
- [損傷炉心物質]
- 残留炉心物質及び集合体上部の領域は非計算領域として設定
- 非計算領域の上下面及び側面に「伝熱計算モデル」によって 別途解析された熱移行量の時間変化を設定



集合体(燃料集合体、反射体、遮へい集合体)及び ラッパ管間ギャップ部のメッシュ配置図

53条(1)-別紙 8-25-2

# ULOF(iii)の格納容器破損防止措置の有効性評価 FLUENTによる残留炉心物質の冷却性評価における不確かさの影響

## 7.3 不確かさの影響

評価指標(冷却材温度及び原子炉容器温度)に影響を及ぼす不確かさの要因を整理し、解析モデル及び解析条 件を保守側に設定することで、不確かさの影響を考慮する。

評価指標	評価指標に影響を及ぼす要因	モデル化の方法	不確かさの考慮
冷却材 温度( 炉心部)	炉心残留量及び範囲	非計算領域として 設定	不確かさ影響評価ケースとして多量の炉心残留 条件を設定(損傷炉心物質が炉心領域に80%、径 方向反射体領域の集合体間ギャップ内に20%)
	ギャップ閉塞部の範囲	非計算領域として 設定	インターラッパーフローによる冷却が困難とな る範囲を広く設定(インターラッパーフローが 生じる範囲を抑制)
	残留炉心物質の熱移行量の 時間変化	熱移行量の時間変 化を境界面に設定	炉心残留量(多量の炉心残留条件)に基づき、 時々刻々と変化する熱移行量の時間変化を考慮
	原子炉容器入口流量	一定値を設定	保守側の流量を設定(評価時間内で最も低い流 量を設定)
	原子炉容器入口温度	一定値を設定	保守側の温度を設定(事象進展に伴う温度低下 の考慮なし)
	炉心下端部からラッパ管間ギャッ ブ部への漏れ流量	不透過の固体平板 としてモデル化	高圧プレナムからラッバ管間ギャップ部への低 温冷却材の供給を考慮しない
原子炉容 器温度	リークジャケット外面熱移行	断熱条件を設定	遮へいグラファイト及び安全容器を介した熱移 行なし
	炉上部プレナム冷却材上面熱移行	断熱条件を設定	上部の構造物(回転ブラグ等)を介した熱移行 なし
	振止構造物下端熱移行	一定値(350℃) を設定	コンクリート遮へい体冷却系による冷却効果を 考慮しない

## 【再配置・冷却過程の初期温度について】

1. 残留炉心物質の冷却における冷却過程開始時点の温度条件

4.3.3.1 外部電源喪失及び原子炉トリップ信号発信失敗の重畳事故、(6)措置の有効性評価、(ii) 格納容器破損防止措置、i)基本ケース、iii. 再配置・冷却過程の解析における「9)…冷却過程開 始時点の炉心条件として、残留炉心物質の温度は最高約 1,930℃、構造材及び冷却材温度について、 支持板下方の領域は約 350℃、炉心周辺領域を除く支持板上方の領域は約 500℃並びに炉心周辺領域 は約 460℃とする。」の設定根拠はそれぞれ以下の通りである。

残留炉心物質の温度

本条件は、ii. 遷移過程の解析の結果を引き継いで設定している。遷移過程中、損傷炉心物質は下 部空間部(下部反射体上端)まで下方向に浸食するものの、構造スティールの体積割合が大きい下部 反射体上端で浸食が一旦停止する。冷却過程開始時点の残留炉心物質を、下部空間部に浸食して周辺 のスティール構造との熱交換によって温度低下した残留炉心物質(以下「残留炉心物質下側」という。) と、その上部に存在する比較的温度の高い残留炉心物質(以下「残留炉心物質上側」という。)の2 領域に分けて条件を設定した。それぞれの領域で、遷移過程の解析結果より燃料とスティールの平衡 温度を求めると、残留炉心物質上側は約2120K、残留炉心物質下側は約1720Kとなる。これをそれぞ れ保守的に切り上げた2200K(約1,930℃)、1800K(約1,530℃)を冷却過程開始時点の残留炉心物 質の温度として設定している。

構造材及び冷却材温度

1次主冷却系流量等の境界条件をSuper-COPDで計算した際に得られた冷却過程開始時 点における各領域(支持板下方の領域、炉心周辺領域を除く支持板上方の領域、炉心周辺領域)の 温度をそれぞれ用いている。

2. 上部プレナムにおけるデブリベッド冷却における冷却過程開始時点の温度条件

4.3.3.1 外部電源喪失及び原子炉トリップ信号発信失敗の重畳事故、(6)措置の有効性評価、(ii) 格納容器破損防止措置、i)基本ケース、iii. 再配置・冷却過程の解析における「11)…約5,110℃ の損傷炉心物質が上部プレナムに放出されて燃料集合体頂部位置まで沈降した際の損傷炉心物質の 温度を保守的に切り上げた 600℃とする。」の設定根拠は次の通りである。本条件は、ii)不確かさ の影響評価、iv.機械的応答過程の不確かさの影響評価の結果を引き継いで設定している。上部プレ ナムに放出され、上部プレナム内のナトリウムと熱平衡となって燃料集合体頂部位置まで沈降した 燃料及びスティール温度はともに約 590℃である。これを保守的に切り上げた 600℃を冷却過程開始 時点の損傷炉心物質の温度として設定している。

53条(1)-別紙 8-25-4

機械的エネルギー発生の解析における(初期熱エネルギーの不確 かさ以外の)解析パラメータの不確かさの影響について

別紙 8-26

機械的エネルギー発生における重要現象

- ■評価指標に「H」又は「M」のある現象を重要現象としてSIMME Rの検証と「常陽」解析への適用性を検討する対象とする。
- ■評価の結果、(2)燃料からスティールへの熱移行、(3)炉心上部構造による熱及び圧力損失、(5)FCI、(6)蒸気泡の成長が重要現象として摘出された。

構械的エネルギー       (1) 炉心圧力の平坦化     L       (2) 燃料からスティールへの競移行     H       (3) 炉心上部構造の溶融と炉心物質への混入     L       (4) 炉心上部構造の溶融と炉心物質への混入     H	物理福金	評価指標
(1) 炉心圧力の平坦化     L       (2) 塩料からスティールへの熱参行     H       (3) 炉心上部構造による熱及び圧力損失     H       (4) 炉心上部構造の溶融と炉心物質への混入     L       (5) FCI     H		機械的エネルギー
(2) 燃料からスティールへの熱参行     H       (3) 炉心上部構造による熱及び圧力損失     H       (4) 炉心上部構造の溶融と炉心物質への混入     L       (5) FCI     H	(1) 炉心圧力の平坦化	L
(3) 炉心上部構造による熱及び圧力損失         H           (4) 炉心上部構造の溶融と炉心物質への混入         L           (5) FCI         H	(2)燃料からスティールへの熱移行	Н
(4) 炉心上部構造の溶融と炉心物質への混入     L       (5) FCI     H	(3) 炉心上部構造による熱及び圧力損失	Н
(5) FCI H	(4) 炉心上部構造の溶融と炉心物質への混入	L
	(5) FCI	Н
(6) <u>蒸気</u> 泡の感長	(6) 蒸気泡の成長	Н

# 重要現象の検証課題とSIMMERの解析モデルの対応関係

重要現象	検証解析	SIMMERの解析モデル		ル			
		多成分流動	流動様式及び境界面積	運動量交換	熱及び質量移行	構造材	空間依存動特性
燃料からスティールへの熱移行	CABRI TP-A2試験解析		0		0		
炉心上部構造による熱及び圧力損失	VECTORS試験解析	0	0	0	0	0	
FCI	THINA挙動試験解析	0	0	0	0		
蒸気泡の成長	OMEGA試験解析	0	0	0	0		

機械的エネルギー発生挙動に関する検証解析(1/2) ー燃料からスティールへの熱移行:CABR| TP-A2試験解析ー

■ 試験と解析結果の概要

ステンレス球を含む燃料ペレットを核加熱により溶融し、発生するスティール蒸気圧を測定した。



53条(1)-別紙 8-26-2

# 機械的エネルギー発生挙動に関する検証解析(2/2)

ー炉心上部構造による熱及び圧力損失:VECTORS試験解析ー

■ 試験と解析結果の概要

VECTORS試験は高温の水と水蒸気の混合物をピン束を模擬した流路の下部から放出し、ピン束の流動抵抗と熱 損失による圧力損失、エネルギー損失を模擬した試験である。ピン束の出口に置かれた重さ約80gのピストン の運動エネルギーへの変換効率も測定された。



## 重要現象の検証解析 ー燃料ー冷却材相互作用(FCI):THINA試験解析ー

■ 試験と解析結果の概要

テルミット反応で生成した高温融体(Al<sub>2</sub>0<sub>3</sub>とFeとの混合溶融物)をナトリウムプール中に下方から噴出させる ことでFCIを模擬した炉外試験である。





ナトリウムプールの圧力(左)とカバーガス圧(右)の時間変化

カバーガス圧力が実験値の方が高くなっているのは、サーマイト と共に非凝縮性ガスが流入したことの影響であると推定

FCIに駆動されるスロッシング挙動が燃料凝集を引き起こして、評価指標である 炉心平均燃料温度に影響を与える。

解析結果は圧力のピーク値と発生時刻をよく再現している。THINA試験は高速炉 の炉心損傷事故で発生する温度条件と冷却材条件を模擬したものであり、圧力発 生挙動を適切に解析できていることから、実機解析への適用性を有すると判断し た。

THINA試験は、高温(3,270K)の融体をナトリウムプールの底面から噴出させて FCIを発生させ、ナトリウム蒸気泡の成長によってカバーガスを圧縮するという、 高速炉の機械的エネルギー発生過程の高い模擬性を有する試験である。SIMMER コードはこの試験結果を適切に再現することから、SIMMERを機械的エネル ギー発生挙動に適用する際の、FCIに係る不確かさは小さいと判断出来る。

53条(1)-別紙 8-26-3

# 機械的エネルギー発生挙動に関する検証解析 - 蒸気泡の成長: OMEGA試験解析-

#### ■ 試験と解析結果の概要

OMEGA試験は高温の水と水蒸気の混合物を水プールの下部から放出し、蒸気泡の成長とカバーガスの圧縮挙動 を模擬した試験である。



OMEGA試験装置概略図<sup>[1]</sup> SIMMER-III解析体系

カバーガス界面の上昇挙動、即ち蒸気泡の成長挙動は実験と良く一致している。

カバーガス圧力の時間変化はSIMMER-Ⅲが過大評価している。これはカバーガスのプール液面への熱損 失の違いによるものであるが、圧力過渡のピーク値を大きく評価するため、機械的負荷の評価の観点からは保 守側である。

[1] : D. Simpson, et al., PNE-81-151, Purdue Univ. 1980.

## ULOFの格納容器破損防止措置の有効性評価 機械的応答過程解析の解析条件

#### 解析条件

- ●本解析の基本ケースでは、遷移過程の基本ケースにおいて炉心平均燃料温度が最大となる時点の炉心の物質及び温度配位を用いる。
- ULOFの機械的エネルギー発生に至る事象推移において考慮すべき不確かさ
  - > 遷移過程までの事象推移における再臨界による熱エネルギー発生の不確かさ
    > 遷移過程における不確かさ影響評価ケースの炉心状態を初期状態とする
  - ▶ 燃料からスティールへの熱移行
    - ≻CABRI TP-A2試験解析でSIMMERは200倍過大評価することが示されているため、熱移行速度を 1/200倍としてその影響を評価する。
  - > 炉心上部構造による熱及び圧力損失
  - ▶ 蒸気泡の成長
    - ▷ VECTORS、OMEGA試験解析においてモデルの基本 的な妥当性を確認しているが、これらの試験は 模擬物質として水を用いていることから、実機 条件への外挿性の不確かさを考慮する。不確か さの考慮としては凝縮量を1/2倍とすれば十分 と考えられるが、念のため1/5倍までパラメト リック解析として実施した。

▶ 圧力損失(摩擦抵抗)は元から無視している。

 これらの不確かさの影響評価の結果、機械 的応答過程に最も大きな影響を持つ不確か さは遷移過程までの事象推移における不確 かさ、すなわち解析初期条件としての放出 熱エネルギーの大きさである。

		炉心平均	機械的
		燃料温度	エネル
		(°C)	ギー(MJ)
	基本ケース		1.8
	炉心上部構造凝縮×1/2		2.1
	炉心上部構造凝縮×1/5		2.3
	上部プレナム凝縮×1/2	約3,700	1.9
	上部プレナム凝縮×1/5		2.2
	炉心F-S熱伝達×1/200		1.7
	上部反射体削除		1.9
	不確かさの影響評価ケース2	約5,110	3.6
ulof (iii)	基本ケース		2.6
	炉心上部構造凝縮×1/2		3.1
	炉心上部構造凝縮×1/5		3.3
	上部プレナム凝縮×1/2	約4,200	2.8
	上部プレナム凝縮×1/5		3.3
	炉心F-S熱伝達×1/200		2.1
	上部反射体削除		2.1
	不確かさの影響評価ケース2	約5,130	3.4

53条(1)-別紙 8-26-4

別紙 8-27

機械的エネルギー発生の解析におけるエネルギー散逸について

## 機械的エネルギー発生の過程におけるエネルギー散逸

- 初期に炉心平均温度約5110℃(内部エネルギー約2300MJ)であった燃料は最終的に約2000MJのエネルギーをスティール及びナトリウムに移行してナトリウムにクエンチされ、平均温度約1000℃となる。
- スティールの内部エネルギー、平均温度は燃料からの伝熱によって約100msで ピーク値となった後、燃料から受けたエネルギーをほぼ全てナトリウムへ伝え、 最終的に平均温度は約1160℃で一定となる。
- 上部プレナムの底部に放出される炉心物質とナトリウムとのFCIによって機械的 エネルギーが発生するが、炉心物質の温度は炉心部での出力逸走直後の高温状態ではなく、以上のエネルギー散逸過程を経て温度が低下した状態である。



これまでの「常陽」の設置許可申請においても原子炉立地審査指針に基づく仮想事故として損傷炉心の即発臨界超過によるエネルギー放出の評価が行われてきた。

今回の設置変更申請前の既許可の仮想事故の「炉心溶融再臨界事故」はアプリオリに再臨界(即発 臨界超過)の発生を想定するもので、大きな機械的エネルギー発生に対して原子炉施設(特に格納容 器)の健全性を評価することを目的に、「常陽」の当初申請以来同じ考え方が踏襲されてきた。有効 破壊エネルギーの計算は、即発臨界超過後の出力逸走で生じた高温高圧の燃料の膨張に伴う機械的 エネルギーへの変換を理論上もっとも変換効率が大きくなる大気圧までの断熱変化を仮定して熱力 学的に行われた、いわば熱力学的仕事ポテンシャルであり、MK-Ⅲ炉心では約180MJであった。

一方、今回の機械的エネルギーの発生の解析は、多次元熱流動解析コード(SIMMER-IV)を 使用して、原子炉容器内の冷却材の加速と運動エネルギー、カバーガスの圧縮エネルギー等へのエネ ルギー変換とその間の熱的、流体力学的相互作用や損失を機構論的に解析している。その結果、機械 的エネルギーは熱力学的仕事ポテンシャルと比べて大きく低減され、不確かさの影響評価において 発生する機械的エネルギーとして約3.6MJを得た。

53条(1)-別紙 8-27-1

機械的エネルギー発生に係る極短時間挙動の解析への SIMMER の

適用性について

別紙 8-28

#### 炉心膨張過程における機械的エネルギー低減

- 既許可の仮想事故解析においては、炉心で発生した熱エネルギーから機械的エネ ルギーへの換算は、熱力学的な仕事量のポテンシャルを簡易評価で求め、MK-III 炉心で180MJであった。
- ■本評価の不確かさの影響評価ケース(炉心燃料平均温度:約5,110℃)の熱力学的 ポテンシャルとして等エントロピー膨張ポテンシャルを評価すると、カバーガス 体積(約7.2m<sup>3</sup>)までの膨張で約53MJ、大気圧までの膨張(膨張体積は約420m<sup>3</sup>)で 約200MJである。
- ■現実には、炉心物質が膨張して機械的エネルギーが発生する過程において機械的 エネルギーを大きく低減する以下の現象がある。
  - 炉心内の初期膨張による炉心圧力の平坦化、炉心内での温度差を有する燃料の混合効果、炉心 内に残存する構造材への熱損失
  - ② 炉心物質が炉心上部の燃料集合体内構造、反射体を通過する際の流動抵抗、熱損失及び低温構造材の溶融混合
  - ③ 上部プレナム内に生成される蒸気泡界面への凝縮
- 遷移過程解析の基本ケースの即発臨界超過直後の炉心内には約90気圧の圧力差と 約2,600℃の温度差が数10cmの距離に存在し、高圧領域の燃料の急速な膨張と低圧 領域の低温燃料との混合によって、①は数ms~10数msの間に生じる。
- 炉心内では同時に溶融燃料から溶融スティールへの熱移行も生じる。この短時間の急速な伝熱挙動に関する実験的な知見としてCABRI試験計画で実施されたTP-A2 試験がある。
  - 溶融燃料からの急速な伝熱によってステンレス液滴周囲にステンレスの蒸気層が形成され、 伝熱速度は約1/200程度に抑制される。
  - 小規模なカプセル内の現象であり、①のように動的に撹拌される炉心内へのこの知見の適用 には不確かさが存在する。



## 

## ■ 試験と解析結果の概要

ステンレス球を含む燃料ペレットを核加熱により溶融し、発生するスティール蒸気圧を測定した。



ULOFの格納容器破損防止措置の有効性評価 機械的応答過程解析の解析条件

解析条件

- ●本解析の基本ケースでは、遷移過程の基本ケースにおいて炉心平均燃料温度が最大となる時点の炉心の物質及び温度配位を用いる。
- ULOFの機械的エネルギー発生に至る事象推移において考慮すべき不確かさ
  - 遷移過程までの事象推移における再臨界による熱エネルギー発生の不確かさ
  - 機械的エネルギー発生過程における上部プレナムでのFC|
  - 炉心上部構造によるエネルギー低減効果
- これらの不確かさの影響評価の結果、機械的応答過程に最も大きな影響を持つ不確かさは遷移過程までの事象推移における不確かさ、すなわち解析初期条件としての放出熱エネルギーの大きさである。

 炉心部の物質及び温度配置	基本ケース 遷移過程の基本ケースにおいて、炉心平 均燃料温度が最大となる時点の物質及び 温度配置	不確かさの影響評価ケース 遷移過程の解析においてエネルギー発生に大き な影響を与える不確かさの影響を考慮したケー スにおいて、炉心平均燃料温度が最大となる時 点の物質及び温度配置
炉心平均燃料温度	接続時:3,699℃	接続時:5,109℃
炉心平均スティール温度	接続時:1,466℃	接続時:2,395℃
カバーガス圧力	0.1 MPa	0. 1 MPa

■基本ケースに対して、溶融燃料から溶融スティールへの熱伝達係数を200倍及び 1/200倍とするパラメータ解析を実施し、その影響を評価した。



炉心内の各成分の分圧の時間変化

炉心膨張過程における機械的エネルギー低減 ー炉心上部構造物が機械的エネルギー低減効果に与える影響ー

■ 炉心上部構造物(炉心上部の反射体ペレット)が機械的エネルギー低減に与える 影響を確認することを目的として、反射体ペレットを削除したパラメータ解析を 実施した。



- 基本ケースの機械的エネルギーの発生値約1.7MJに対して、反射体ペレットを削除した体系における機械的エネルギーは約1.8MJ(約6%増加)であり、反射体ペレットによる機械的エネルギー低減効果を無視したとしても、その影響は不確かさ影響評価ケース(約3.6MJ)を超えないことを確認した。
- なお、現実に炉心上部構造が炉心の圧力によって機械的な健全性を喪失する状況 を想定すると、ピン束構造が複雑な変形を伴って集合体上部あるいは出口付近に 閉塞を形成し、機械的エネルギーの低減に有効に働く効果が考えられる。

53条(1)-別紙 8-28-4
別紙 8-29

プラグ応答解析における FCI 挙動の不確かさの影響について

- ULOF(i)とULOF(iii)の不確かさ影響評価ケース(遷移過程における発生エネル ギーの不確かさの影響)プラグ下面の最大圧力の違いは、上部プレナム下部でのFCI 挙動の違いによる。
- FCI挙動の基本ケースに対するFCI挙動の不確かさの影響の評価として、上部プレナム 下部への炉心物質の放出パターンに影響を与えることを目的として、即発臨界超過直 後の炉心内の物質配位を組み替えたパラメータ解析を実施した。
- パラメータ解析の対象は炉心平均燃料温度の高いULOF(iii)とした。



FC|挙動の不確かさの影響評価結果

- ■最も大きな機械的エネルギーとプラグ下面圧力の最大値を与えたケースはケースBである。
- ケースBでは、基本ケースに対して炉心の外側と内側の集合体を入れ替えたことにより、より高圧な炉心外側の溶融炉心物質が相対的に先行して上部プレナムへと排出さ
  - れ、その結果集合体出口における溶融炉心物質と液体ナトリウムとの混合が顕著と なったためと考えられる。



53条(1)-別紙 8-29-1

- THINA試験解析におけるFCI現象の再現性については、下図に示すようにSIMMERによる解析結果はTHINA試験で測定された圧力波形の特徴を適切に捉えているものの、詳細な圧力波形を完全に再現しているとは言えず、FCIで発生する圧力過渡そのものに関する不確かさも残ると考えられる。
- このため、FCIで発生する圧力過渡の不確かさの影響を確認することを目的として、上 部プレナム下部における炉心物質からナトリウムへの伝熱速度を定数倍することで、 FCIによる発生圧力を保守的に解析するパラメータ解析を実施した。
- ULOF(i)及びULOF(iii)の基本ケースをパラメータ解析の対象として、それぞれ上部 プレナム下部における炉心物質からナトリウムへの伝熱速度を定数倍する。SIMME RはTHINA試験における過渡圧力波形を適切に再現できているため、伝熱速度の倍率は2 倍程度とすれば十分と考えられるが、ここでは念のため5倍とするケースも実施した。



THINA試験における ナトリウムプール内の圧力変化

■ パラメータ解析の結果を下表に示す。伝熱速度の影響 は顕著ではなく、不確かさ影響評価ケースのそれぞれ 約3.6MJと約3.4MJを超えないことが確認された。

	基本 ケース	伝熱速度 2 倍	伝熱速度 5 倍	不確かさ影響評 価ケース
ULOF (i)	約1.7 MJ	約1.8 MJ	約2.2 MJ	約3.6 MJ
ULOF (iii)	約2.5 MJ	約2.2 MJ	約2.1 MJ	約3.4 MJ

FC|挙動の不確かさの影響評価まとめ

- ULOF(i)とULOF(iii)の基本ケースのうち炉心平均燃料温度の高いULOF(iii)に対して、FC|挙動の不確かさが機械的エネルギー発生に与える影響の評価を行うことを目的として、機械的エネルギー解析の初期状態における炉心内の物質配位を組み替えたパラメータ解析を実施した。
- その結果、上部プレナム下部におけるFCIの挙動が大きく影響される結果となった。 ただし、基本ケースの機械的エネルギー約2.6MJ、プラグ下面圧力の最大値約1.03MPa に対して、パラメータ解析ケースの中で最大となった値は、それぞれ約2.9MJ、約 1.35MPaであり、遷移過程におけるエネルギー発生の不確かさ影響確認ケースの約 3.4MJ、約1.8MPaを超えない。
- THINA試験解析におけるFCI現象の再現性によるFCI不確かさの影響の評価を行うことを目的として、上部プレナム下部における炉心物質からナトリウムへの伝熱速度を定数倍するパラメータ解析を実施した。伝熱速度の影響は顕著ではなく、機械的エネルギーは不確かさ影響評価ケースのそれぞれ約3.6MJと約3.4MJを超えないことが確認された。

外部電源喪失に起因する事故及びポンプ軸固着に起因する事故に

おけるナトリウム噴出の解析結果に差異が生じた理由

ULOF(i)とULOF(iii)の機械的応答過程の解析の比較

ULOF(i)とULOF(iii)の不確かさ影響評価ケース(遷移過程における発生エネルギーの不確かさの影響)において、初期の燃料及びスティール温度並びに炉 心平均圧力に差はほとんどなく、同程度の初期条件である。発生する機械的エネ ルギーも同程度である。

	ULOF ( i )	ULOF (iii)
<b>炉心平均燃料温度(初期值)(℃</b> )	5, 110	5, 130
炉心平均スティール温度(初期値)(℃)	2, 400	2, 310
<b>炉心平均圧力(初期値)</b> (MPa)	13. 1	12. 4
機械的エネルギー(MJ)	3.6	3.4

ナトリウム噴出量の解析の主要な結果から、プラグの最大変位及びプラグ間隙 部へのナトリウム流入量はULOF(i)の方が大きい。いずれの評価事故シーケン スにおいても間隙の容量には十分に余裕があり、回転プラグ間隙を通じた原子炉 容器内からのナトリウムの噴出は生じない。

	ULOF (i)	ULOF (iii)
回転プラグの最大変位 (mm)	9. 3	5.7
プラグ間隙部へのナトリウム流入量(kg)		
大回転プラグ(間隙容量517kg)	185	80
<b>小回転プラグ(間隙容量</b> 315kg)	29	5
<b>炉心上部機構(間隙容量111kg</b> )	31	6

ULOF(i)とULOF(iii)のプラグ応答の比較

- CDA気泡と体積の圧力履歴:最初の圧力ピークの値とその幅は、おおむね同じであるが、2回 目の圧力ピーク値とその幅はULOF(i)の方が大きく、気泡体積が再度増加する。
- プラグ下面に作用する圧力
   ULOF(i)では2回目の圧力ピークに由来する、0.19秒時点のピークが最大
   ULOF(iii)では最初の圧力ピークに由来する、0.1秒時点のピークが最大
- プラグ下面に作用する圧力レベルの相違→大回転プラグ変位の大きさの相違 ULOF(i):7.5(mm) / ULOF(iii):5.0(mm)
- 大回転プラグの浮上に要する圧力は2.75E+5(Pa)(絶対圧)である。ULOF(iii)に比べて ULOF(i)の方がこのレベル以上の圧力が維持される時間が長い。



以下の理由によりULOF(i)の方がナトリウム流入量が顕著となったと言える。 ① プラグ下面に作用するピーク圧力及びプラグ変位がULOF(i)の方が大きい。 ② プラグの浮上している時間がULOF(i)の方が長い。

プラグ下面の圧力の最大値とナトリウム流入量の関係

- ULOF(i)とULOF(iii)のプラグ下面の最大圧力の違いは、上部プレナム下部での FCI挙動の違いによる。
- プラグ間隙へのナトリウム流入量はプラグ下面の最大圧力が増加するに従って増加する。
- プラグ下面の最大圧力に影響する上部プレナム下部でのFCI挙動に関する不確かさ影響の評価が必要と考えられる。
- THINA試験の検証解析によって、上部プレナム下面におけるFCIにSIMMERを適用 することの妥当性を確認しているが、原子炉容器規模への外挿性に関して不確かさ影 響を確認する解析が必要と考えられ、別に実施している。



53条(1)-別紙 8-30-2



ULOF(i)とULOF(iii)のCDA気泡成長挙動の違い

- 150ms以後のULOF(i)とULOF(iii)のカバーガス圧力の違いは、CDA気泡の圧力と体積の違いによる。
- この違いは、ULOF(i)ではULOF(iii)に比べて、上部プレナムに放出された燃料が炉容器 壁側、すなわちUCSの下部よりも外側に放出されたため、100msで一旦収縮を始めたCDA気泡 内で再度FCIが発生したことによると考えられる。
- ULOF(i)とULOF(iii)のCDA気泡成長挙動の違い



- ULOF(i)では、50ms~60msの間、UIS下部近傍の気相の速度ベクトルは主として上方及び径方 向外側を向いているが、ULOF(iii)ではULOF(i)に対してUIS下面でのFCIによって下方向への 流速が強く発生し、炉心物質の上部プレナムへの分散が抑制されている。
- この原因は、ULOF(iii)ではCDA気泡成長挙動の違いのため、UIS下面により多くのナトリウム が残存し、FCIを促進したことにある。

53条(1)-別紙 8-30-3

UTOP 事象推移全体が ULOF に包絡されることについて

# UTOPの格納容器破損防止措置の有効性評価 解析評価の流れ



出力運転中の制御棒の異常な引抜き及び原子炉ト リップ信号発信失敗の重畳事故



# UTOPの格納容器破損防止措置の有効性評価 起因過程の解析手法及び解析体系

- 1. 計算コード SAS4A
- 集合体毎に出力や冷却材流量を設定 2. 解析体系の概要 ハンドリングヘッド 集合体内燃料ピン束を 上部端栓 上部端栓 単一ピンで代表させる ガスプレナム ガスプレナム 上部反射体 上部遮へい・反射体 熱濾へいペレット 被覆管 燃料 燃料 被覆管 冷却材 冷却材 熱遮へいペレット 下部反射体・端栓 Naプレナム 下部遮へい・反射体 「常陽」炉心構成図 出力、出力流量比、燃焼度などの類似 下部反射体 ラッパ管 した集合体を一つのチャンネルとして 扱い、「常陽」炉心を33のチャンネル 下部反射体 でモデル化した。 燃料集合体の模式図 SAS4A解析体系

53条(1)-別紙 8-31-1

ラッパ管





制御棒の引抜きにより投入される反応度



- 3. 主な解析条件
  - 最大の反応度価値を持つ制御棒1本が最 大速度で引き抜かれるものとする。
  - 解析対象は起因過程(事故の開始から ラッパ管内で炉心燃料が溶融する過 程)で、ラッパ管の溶融貫通までを解 析する。
- 4. 主な解析結果
  - 最大の反応度価値を持つ制御棒1本が最 大速度で引き抜かれるものとする。
  - 燃料の中心部は溶融し、出力と燃焼度 が共に高いチャンネルで冷却材は未沸 騰のまま燃料が破損に至る。燃料の一 部が冷却材流路に放出され、冷却材の 流れに運ばれて上部へ分散し、原子炉 出力が低下する。
  - 被覆管の昇温に伴う強度低下によって 燃料は崩壊し、多くの燃料が冷却材流 路に放出されるが、この燃料の上下へ の分散に伴う負の反応度効果と被覆管 の上下への分散に伴う正の反応度効果 とでは、燃料の分散による効果の方が 大きく、原子炉出力は低下する。

# UTOPの格納容器破損防止措置の有効性評価 起因過程(SAS4A)→遷移過程(SIMMER-Ⅳ/Ⅲ)接続時の炉心状態



「常陽」炉心構成図

# UTOPの格納容器破損防止措置の有効性評価 起因過程の不確かさ影響評価

5. 不確かさの影響評価

起因過程の事象推移に影響を与える以下の項目の不確かさの影響評価を行った。なお、これ らの各項目の間に相関関係はなく互いに独立であるため、不確かさの重ね合わせは行わない。

項目	不確かさの設定		
FPガス保持量	保持量を0%に減じる		
制御棒引抜き反応度	反応度挿入曲線の傾きが最大(4.2¢/s)で一定		
ナトリウムボイド反 応度	炉心の核設計の不確かさ30%であることから、正値領域 は×1.3、負値領域は×0.7		
ドップラ反応度	UTOPでは燃料温度が上昇し、負値となるため×0.7		
燃料の軸伸び	UTOPでは燃料温度が上昇して膨張し、負値となるため ×0.7		
燃料破損条件	破損燃料の移動を抑制するため、燃料溶融開始直後に 破損 燃料分散による負の反応度投入を遅らせるため、50%断 面溶融割合の条件で破損		

不確かさの影響評価結果では、評価項目に関わる重要なパラメータである反応度に関しては、 どの不確かさを考慮したとしても基本ケースと同様に即発臨界(1.0%)を超えることはな かった。

すなわち、不確かさの影響を考慮したとしても、起因過程は反応度及び出力の上昇は緩慢で あり、部分的な炉心損傷のまま後続の遷移過程に移行する。

# UTOPの格納容器破損防止措置の有効性評価 遷移過程の解析手法及び解析体系

1. 計算コード SIMMER-IV

2. 基本ケース解析体系の概要 3次元直交座標(流体力学メッシュ:21×19×67) で全炉心の崩壊挙動を解析する。 鉛直方向は低圧プレナムからカバーガス領域までを、 径方向は内側炉心から遮へい集合体までをモデル化す る。







時間 (s)

炉心平均燃料温度の推移

# UTOPの格納容器破損防止措置の有効性評価 遷移過程の解析条件及び解析結果

- 起因過程と同様に最大の反応度価値を持つ制御棒1本が最大速 度で引き抜かれるものとする。
- 健全状態で定格時冷却材流量を再現するように出入り口の圧力 境界条件を設定する。その他の解析条件はULOFと同一の条件を
- 4. 基本ケースの主な解析結果
  - UTOP開始から約50秒までに炉心燃料集合体の約40%が破損する。
  - 1次主循環ポンプが運転を継続しているため、炉心下部の固化 燃料とスティールによる閉塞が不完全な部分から流入するナト リウムとのFCIによって炉心物質が分散され、炉心下部への大 規模な堆積を妨げる。このため、反応度と原子炉出力は増減を 繰り返しつつも全体として低下する。
  - 炉心下部への損傷燃料の堆積によって、事象開始後約60秒及び 約72秒に反応度が即発臨界を超過するが、その場合でも大きな エネルギー放出に至ることはない。
  - 約72秒での即発臨界超過後、ナトリウムとスティール蒸気圧に よって炉心燃料の約30%が流出し、未臨界(-30\$以下)となっ て核的な事象推移は終息する。このときの炉心平均燃料温度の 最大値は約2,820℃である。
  - UTOP遷移過程の事象推移はULOFに比べて大きなエネルギー放出 を伴うものではない。損傷した集合体の炉心下部で冷却材蒸気 圧力が頻繁に発生することで炉心物質を分散させるため、炉心 下部での損傷燃料の堆積を妨げられることにある。

UTOPの格納容器破損防止措置の有効性評価 事象推移のULOFとの比較

- 遷移過程解析開始からエネルギー発生までの燃料の運動量と反応度の時間変化を示す。
- UTOPでは炉心下部のFCIによる燃料分散が頻繁に発生し、炉心内の燃料の運動量、反応度ともに 遷移過程の初期からULOFに比べて振幅が大きい。
- FCIが発生するのは炉心プールの下部であるため、燃料を分散させる方向に働き、燃料の堆積と 燃料凝集が妨げられ、ULOFに比べて即発臨界超過によるエネルギー放出は抑制される。



53条(1)-別紙 8-31-4





● 約60秒の即発臨界超過によって炉心上部構造へ約10%の燃料が流出する。

 約72秒の即発臨界超過後、径方向反射体の集合体間ギャップに約12%、炉心上部構造に約7%、炉心下部空間に約 7%流出する。反応度は約74秒で約-30\$以下となって事象推移は静定する。

# UTOPの格納容器破損防止措置の有効性評価 燃料スロッシングの不確かさの影響評価の解析手法及び解析体系

5. 不確かさの影響評価

ULOFと同様に遷移過程の後期の段階で大規模な燃料移動に影響を及ぼす条件又は解析上の想定 における不確かさを考慮することとする。

UTOPの遷移過程解析における不確かさ影響評価においても、FCIの発生条件に関する不確かさ 影響評価と、炉心プールのスロッシングの不確かさを包絡する2次元円筒座標系を用いた解析に よって炉心中心への溶融燃料の凝集移動を仮想的に発生させる不確かさ影響評価を実施した。 はじめに、SIMMER-Шによるスロッシングの不確かさを包絡する解析ケースについて説明 を行う。

- 6. 計算コード SIMMER-III
- 7. 解析体系の概要

1. 0E+8

√□ 1.0E+4

燃料移動に影響を与える物理現象の不確かさの影響を包絡的に 評価することを目的として、2次元円筒座標で炉心中心への軸対 称な燃料集中を強要する解析を実施した。

基本ケースにおけるB型・C型照射燃料集合体に加えて制御棒。 後備炉停止制御棒も炉心燃料集合体に置き換える。



UTOPの格納容器破損防止措置の有効性評価 燃料スロッシングの不確かさの影響評価の解析条件及び解析結果



- 起因過程と同じく制御棒の誤引抜きによる反応度投入を 想定する。
- 健全状態で定格時冷却材流量を再現するように出入り口 の圧力境界条件を設定する。
- その他の解析条件はULOFと同一の条件を用いる。
- 9. 主な解析結果
  - 外側炉心下部で発生したFCIによって炉心中心に向かう 燃料凝集が発生することによって反応度が即発臨界を超 過するが、炉心平均燃料温度の最大値は約4.300℃で あった。
  - 2次元円筒座標系で解析するため、FC|は必ず円周周囲で 同時に発生するという、燃料集中の駆動力として極めて 保守的な想定になる。
  - FCIは炉心下部で発生するために、燃料を炉心中心に集 中させる一方で、上方に分散させる。





● 基本ケースでは約71.2sの水平断面図左下(青丸)炉心下部のFCIで吹き上げられた炉心物質が約71.6sの水平断面図上部の炉心下部で発生したFCIによって水平断面図右下の炉心下部に集中することで、即発臨界を超過した。



# UTOPの格納容器破損防止措置の有効性評価 機械的応答過程解析の解析条件

- 2. 解析条件
- ●本解析の基本ケースでは、遷移過程まで標準的な条件を用いて事象推移を解析し、炉心部での熱エネルギーの発生を解析したケースにおいて炉心平均燃料温度が最大となる時点の炉心の物質及び温度配位を用いる。
- これらの不確かさの影響評価の結果、機械的応答過程に最も大きな影響を持つ不確か さは遷移過程までの事象推移における不確かさ、すなわち解析初期条件としての放出 熱エネルギーの大きさであると考えられる。
- 不確かさの影響評価ケースの機械的エネルギーは約2.3MJとなった。これはULOF(i) の不確かさの影響評価ケースの約3.6MJよりも小さく、UTOPの原子炉容器の構造応答、 回転プラグの応答及びナトリウム噴出量はULOFの解析結果に包絡される。

 炉心部の物質及び温度配置	基本ケース 遷移過程の基本ケースにおいて、炉心平 均燃料温度が最大となる時点の物質及び 温度配置	不確かさの影響評価ケース 遷移過程の解析においてエネルギー発生に大き な影響を与える不確かさの影響を考慮したケー スにおいて、炉心平均燃料温度が最大となる時 点の物質及び温度配置
炉心平均燃料温度	接続時:2,820℃	接続時:4,300℃
炉心平均スティール温度	接続時:1,455℃	接続時:2,207℃
カバーガス圧力	0.1 MPa	0.1 MPa
機械的エネルギー	約1.9MJ	約2.3MJ

# UTOPの格納容器破損防止措置の有効性評価 まとめ

- 「常陽」のUTOPにおける著しい炉心損傷後の事象推移解析を実施し、格納容器 破損防止措置の有効性評価を行った。
- 起因過程及び遷移過程の評価から、即発臨界超過時のエネルギー放出は不確か さを考慮してもULOFよりもはるかに小さい(炉心平均燃料温度の最大値はFCIの 不確かさの影響評価ケースで約3,600℃、燃料スロッシングの不確かさの影響評 価ケースで約4,300℃)。このため、発生する機械的エネルギー、原子炉容器の 構造応答、回転プラグの応答及びナトリウム噴出量はULOFの解析結果に包絡さ れる。
- 燃料スロッシングの不確かさの影響評価ケースで発生した機械的エネルギーは 約2.3MJである。これはULOF(i)の約3.6MJよりも小さい。すなわち即発臨界 超過によるエネルギー放出が発生した場合でも原子炉冷却材バウンダリの健全 性は保たれ、ナトリウムの漏えいや格納容器(床上)への噴出は生じず、ナト リウム燃焼等に対して格納容器の健全性は維持される。
- UTOPではULOFよりも大きな1次冷却材流量が確保されることから、原子炉容器内で再配置した燃料及び炉心残留燃料の冷却もULOFに比べて容易である。したがって、本事象においても原子炉冷却材バウンダリの健全性に影響を及ぼすことはない。
- 以上より、出力運転中の制御棒の異常な引抜き及び原子炉トリップ信号発信失敗の重畳事故を想定しても格納容器の破損は防止され、施設からの多量の放射性物質等の放出は防止される。

FCI 挙動の不確かさ影響について

UTOP 遷移過程解析における炉心下部等での

# UTOPの格納容器破損防止措置の有効性評価 遷移過程の解析手法及び解析体系

- 1. 計算コード SIMMER-IV
- 2. 基本ケース解析体系の概要

3次元直交座標(流体力学メッシュ:21×19×67) で全炉心の崩壊挙動を解析する。

。 鉛直方向は低圧プレナムからカバーガス領域までを、 径方向は内側炉心から遮へい集合体までをモデル化す る。







SIMMER-IV計算体系:炉心鉛直断面図

UTOPの格納容器破損防止措置の有効性評価 FCIの不確かさの影響評価(1/2)





基本ケースでは約71.2sの水平断面図左下(青丸)炉心下部のFCIで吹き上げられた炉心物質が約71.6sの水平断面図上部(赤丸)の炉心下部で発生したFCIによって水平断面図右下の炉心下部に集中することで、即発臨界を超過した。







基本ケースでは約71.2sの水平断面
図左下(青丸)炉心下部のFCIで吹
き上げられた炉心物質が約71.6sの
水平断面図上部のFCIによって水平
断面図右下の炉心下部に集中する
ことで、即発臨界を超過。

 この燃料集中を加速する水平断面 図左上(赤丸)の炉心下部で約 80atm程度のFCIを強制的に発生さ せる。時間は上図の矢印で示す 70.93~71.73sまで0.1s間隔とする。

 水平断面図の左上(赤丸)に右下 (黄丸)も加えてFCIの同時2カ所 発生を仮定して炉心中心領域に燃 料を集中させるケースも実施した。

FCI時刻(s)	1カ所FCI (℃)	2カ所FCI (℃)
基本ケース	約2,	820
70. 93	約2,750	約3,300
71. 03	約2,950	-
71. 13	約3,600	約3, 415
71. 23	約2,840	約3,028
71. 33	約3,410	-
71. 43	約2,830	約3,030
71. 53	約3,060	約3,090
71. 63	約3, 190	-
71. 73	約2,750	約3,030
不確かさの影響評 価ケース(燃料ス ロッシング)	約4.	300

# 別紙 8-33

# 崩壊熱除去機能喪失型の事故シーケンスの格納容器破損防止措置の有効性評価の関係

評価項目	4.3.3.9 1次冷却材漏	4.3.3.10 1次冷却材漏	4.3.3.11 1次冷却材漏	4.3.3.12 外部電源喪	4.3.3.13 2次冷却材
	えい(安全容器内配管(内	えい(1次主冷却系配管	えい(1次補助冷却系配	失及び強制循環冷却失	漏えい及び強制循環
	管)破損)及び安全容器	(内管)破損)及び1次	管(内管)破損)及び1	敗の重畳事故	冷却失敗の重畳事故
	内配管(外管)破損の重	主冷却系配管(外管)破	次補助冷却系配管(外管)		
	畳事故	損の重畳事故	破損の重畳事故		
炉心損傷の回避	_	コンクリート遮へい体冷	主冷却系(1ループ)に	同左	—
		却系による原子炉容器外	よる自然循環冷却		
		面冷却	(4.3.3.13 の炉心損傷		
			防止措置の有効性評価に		
			包絡されるため、		
			4.3.3.13 で評価)		
損傷炉心物質等	炉内事象過程	炉心損傷回避により負荷	炉心損傷回避により負荷	炉心損傷回避により負	安全容器への負荷が
の安全容器内保	炉外事象過程	が生じない	が生じない	荷が生じない	4.3.3.9を下回るた
持冷却					め、4.3.3.9で評価
中間熱交換器の	冷却材漏えいによる過圧	炉心損傷回避により過圧	炉心損傷回避により過圧	炉心損傷回避により過	炉内事象過程
過圧防止	が生じないため、過圧が	が生じない	が生じない	圧が生じない	
	生じる4.3.3.13で評価				
冷却材(ナトリ	冷却材の流出量が	格納容器応答過程(1次	冷却材の漏えい量が	炉心損傷回避により冷	格納容器応答過程
ウム) による格	4.3.3.13を下回るため、	主冷却系配管からのナト	4.3.3.10を下回るため、	却材の流出が生じない	(安全板からのナト
納容器破損の防	4.3.3.13で評価	<u>リウム漏えいの影響評</u>	4.3.3.10で評価		リウム流出の影響評
止		<u>価)</u>			<u>価)</u>

別紙 8-34

LORL 及び PLOHS の炉内事象過程における事象推移の扱いに関する考え方

LORL(i)及びPLOHS(ii)の炉心損傷挙動では、原子炉停止後の長時間にわたって継続する崩壊 熱によって原子炉容器内の冷却材が昇温・蒸発して徐々に液位が低下し、やがて炉心頂部が冷却材液 面から露出すると、冷却材による燃料要素の除熱ができなくなる。これは、LORL(i)では事故開始 から5日後、PLOHS(ii)では事故開始から21日後という、極めて緩慢な事象進展の結果である。そ の後、蒸発による冷却材の液位の低下が継続し、露出した燃料被覆管及びラッパ管のスティールは強 度を失って健全形状を維持することができず、燃料要素は上部から順次崩落していく。崩壊した炉心 物質は冷却材の液位の低下に従って徐々にその厚みを増しながら、やがては炉心下方向の構造物を 溶融・浸食し、遂には原子炉容器底部にまで落下する。原子炉容器底部の構造バウンダリも高温の損 傷炉心物質を保持することはできず、クリープ破損により破損に至り、最終的には安全容器内の黒鉛 ブロック上に落下・移行する(第1図参照)。

当該事故に対する格納容器破損防止措置の有効性評価においては、コンクリート遮へい体冷却系 を用いた安全容器外面冷却による損傷炉心物質の冷却・保持を保守的に評価するため、炉心物質の全 量が塊状で安全容器内に移行することを仮定するとともに、冷却材の液位が炉心頂部まで低下した 時点の崩壊熱を用いた。これは炉心物質が安全容器に移行するまでの間の崩壊熱の減衰を無視し、か つ損傷炉心物質全量による安全容器への熱的負荷を想定するという極めて保守的な想定である。



第1図 安全容器内に全量移行した炉心物質の概念図

別紙 8-35

損傷炉心物質等と遮へいグラファイトとの共存性について

### (参考)安全容器内の遮へいグラファイトとナトリウムの共存性

1次主冷却系の安全容器内配管(内管及び外管)が破損すると、漏えいナトリウムは二重壁外に漏えいし、ナトリ ウムと安全容器内の遮へいグラファイト(黒鉛ブロック)が接触する。

安全容器による漏えいナトリウムの保持機能は既許可で確認されているが、BDBAの資機材としての機能を再確認す る観点で、ナトリウムと遮へいグラファイトの接触により、有害な反応が生じないことを文献調査、熱力学的平衡計 算及び試験により確認した。

<u>文献調査</u> ・調査範囲

① BINARY ALLOY PHASE DIAGRAMS (ASM INTERNATIONAL, 1996年)

② Liquid Metal Hand Book (ATOMIC ENERGY COMMISSION · DEPARTMENT OF THE NAVY, 1952年)

③ Applied Chemistry of the Alkali Metals (Plenum Press, New York, 1987年)

④ ナトリウム技術読本(JNC TN9410 2005-011, 核燃料サイクル開発機構, 2005年9月)

⑤ ナトリウム中の不純物溶解度(TN951 75-03, 動力炉・核燃料開発事業団, 1975年9月 )

⑥ 金属ナトリウムの処理剤の開発(PNC TJ299 83-02, 動力炉・核燃料開発事業団, 1983年2月 )

調査結果

調査結果 ①ナトリウム−炭素の平衡状態図はなく、有害な反応は生じない。 ②600℃以下ではナトリウムとグラファイトの共存性は良好。(安全容器内のナトリウム最高温度:約430℃) ③炭素、黒鉛(グラファイト)はナトリウムとほとんど反応しない。溶解もごくわずかであり、数百℃以下のナトリウム中の炭素溶解度は ppmオーダーである。条件によっては、ナトリウムアセチライドNa<sub>2</sub>C<sub>2</sub>やナトリウム層間化合物C<sub>64</sub>Naが形成されることが確認されている。

#### 50 ナトリウムの融解 (融解に熱が必要なため、吸熱反応となる 熱力学的平衡計算 グラファイトのみ 協力学的平衡計算コードにより、化学的反応性を評価し、 ナトリウムと炭素が反応しないことを確認した。 0 ナトリウムがすべて蒸発する約 10<sup>-6</sup>V) -50 700℃までの範囲において、融 解、蒸発以外のピークが見られ ないことから、急速な反応は生 ,ナトリウムがすべて蒸発 -100 黒鉛のナトリウム中への浸漬試験及び黒鉛とナトリウムの熱 Heat 分析試験 じていないと評価される。 -150 ・黒鉛とナトリウムの熱分析 グラファイト+ナトリウム -200 TG-DTA装置で、黒鉛とナトリウムの共存下において、約 700℃まで昇温(その後グラファイト単独で1000℃まで昇温 )し、熱分析を実施した。その結果、グラファイトとナトリ 400 600 800 1000 12 ure (deg.C) ウムの急速な反応が生じないことを確認した。 ・黒鉛とナトリウムの共存性確認試験 約500℃のナトリウム中に黒鉛を浸漬させ、急速な反応が 生じないことを確認した。 Na中浸漬前

(参考)安全容器内の遮へいグラファイトによる損傷炉心物質の保持機能(1/2)

安全容器による損傷炉心物質等の保持機能は既許可の仮想事故で確認されているが、BDBAの資機材としての機能を再 確認する観点で、安全容器内の遮へいグラファイト(黒鉛ブロック)と損傷炉心物質の接触により、有害な反応が生じ ないことを以下の評価及び試験により確認

・熱力学的平衡計算コードによる化学的反応性評価

・損傷炉心物質等の模擬試料と黒鉛板による熱分析試験

熱力学的平衡計算コードによる化学的反応性評価

### 【概要】

界面に生成する可能性のある相・化学物質を調べるため、熱力学的平衡計算を実施

【主な計算条件】

全ての相の存在を想定し、温度、酸素分圧をパラメータとして、以下の組成の組合せについて評価

項目	計算条件	備考
組成	①U-C-0 ②U-Fe-Na-C-0 ③Pu-U-C-0 ④Pu-U-Fe-Na-C-0	<ol> <li>(U) +黒鉛接触条件</li> <li>(Z) 燃料(U) +構造材(鉄で代表)+冷却材+黒鉛混在条件</li> <li>(3) ①+Pu</li> <li>(4) ②+Pu</li> </ol>
温度	800℃~2800℃	炉外事象過程の基本ケースの解析値約530℃より高めに設定し、影響を確認
酸素分圧	10-5atm~10-25atm	安全容器内は窒素雰囲気であるが、幅広い条件で影響を確認

【計算結果】

黒鉛ブロックの侵食、減肉に影響を与えるのは、<u>黒鉛の酸化反応、炭化物燃料生成反応</u>



### (参考)安全容器内の遮へいグラファイトによる損傷炉心物質の保持機能(2/2)

### 損傷炉心物質等の模擬試料と黒鉛板による熱分析試験

### 【概要】

- ・TG-DSC (熱重量示差走査熱量分析)により反応に由来する吸熱・発熱ピークの 有無を確認
- ・熱分析後に金相観察を行い、黒鉛と二酸化ウランの界面で反応が起きていないか を確認
- ・EPMA(電子線マイクロアナライザ)分析で化合物が生成されていないか確認

### 【主な試験条件】

 二酸化ウラン試料(二酸化ウラン、二酸化ウランに金属粉混合)と黒鉛板を 接触させ、アルゴン雰囲気又はアルゴン+酸素(10ppm)雰囲気中で1,200℃及び 1,500℃までの熱分析試験を実施(最高温度で1時間保持)

	最高温度	酸素濃度	金属粉混合	備考
1	1, 200	<0. 1	無し	(基本ケース)
2	1, 200	<u>10</u>	無し	10ppm酸素雰囲気条件
3	<u>1. 500</u>	<0. 1	無し	高温条件
4	1, 200	<0. 1	鉄粉	鉄粉混合条件
(5)	1, 200	<0.1	<u>SUS粉</u>	SUS粉混合条件

### 【熱分析結果】

いずれも

- ・ 二酸化ウラン試料と黒鉛試料による明確な反応は確認されず
- ・ 黒鉛板の明確な重量変化も確認されず

### 【金相・EPMA分析結果】

いずれも

- 界面付近でもウランと炭素の化合物の形成は確認されず
- →「常陽」の安全容器内条件では
- 燃料と黒鉛の反応による黒鉛ブロックの有意な減肉は生じない





黒鉛板

(上:示差熱、中:金相、下:EPMA)

別紙 8-36

# 損傷炉心物質の安全容器内冷却解析について

1. 原子炉容器内ナトリウム液位及び安全容器内ナトリウム液位の設定における保守性の考え方

損傷炉心物質からの熱は、原子炉容器内のナトリウムに伝達された後、ナトリウムに接している原 子炉容器側面から、遮へいグラファイトを介して安全容器に伝達され、コンクリート遮へい体冷却系 により安全容器の外面から冷却される。

損傷炉心物質上方のナトリウム液位が高いほど、ナトリウムによるヒートシンクの効果は大きく、 また原子炉容器側面を介して除熱に寄与する伝熱面積が広くなるため、損傷炉心物質上方のナトリ ウムの他、損傷炉心物質、損傷炉心物質下部の遮へいグラファイトの温度は低く抑えられる。

他方、ナトリウム液位が低い場合、損傷炉心物質の熱は、上方のナトリウムから遮へいグラファイ ト等への伝熱量が制限されるため、下方の安全容器底板へ移行することになる。すなわち、原子炉容 器内ナトリウム液位を低く設定することは、安全容器の構造健全性評価の観点で保守的な想定とな る。以上のことから、原子炉容器内のナトリウム液位は、炉心頂部が露出した時点のナトリウムイン ベントリを保守的に約 1/3 とし、GL-12,460mm と設定した。

また、原子炉容器内液位と安全容器内液位は、以下の考え方に基づき、個別に設定している。

本事故シーケンスでは、原子炉冷却材バウンダリの破損を想定するため、原子炉容器内液位と安全容器内液位は平衡した状態で事象が推移すると考えられる。

他方、上述のとおり、原子炉容器内ナトリウム液位を低く設定する方が、安全容器の構造健全性評価の観点で保守的な想定となることから、安全容器内に流出したナトリウムは原子炉容器内には還流しないと仮定して液位を設定した。

なお、安全容器内のナトリウム液位は、安全容器内の約 30m<sup>3</sup>の空隙部に約 30 m<sup>3</sup>のナトリウムが漏 洩し、原子炉容器内のナトリウム液位と安全容器内のナトリウム液位が平衡する液位として、GL-8,900mm と設定している。



53条(1)-別紙 8-36-1

2. 損傷炉心物質の安全容器内冷却解析における安全容器胴の軸方向温度分布について

安全容器胴の軸方向温度分布に関して、発熱源である損傷炉心物質は底部から高い位置にあるため、軸方向位置が底部から高くなり、損傷炉心物質に近づくに連れて温度が上昇し、損傷炉心物質と 概ね同等の高さで温度は最も高くなる。更に上方では、損傷炉心物質と安全容器胴の距離が長くなる とともに、安全容器側面からの冷却により、温度が低下する。



53条(1)-別紙 8-36-2

損傷炉心物質の安全容器移行後の臨界性について

### 安全容器内での損傷炉心物質の臨界性の評価(1/2)

- LORL等の崩壊熱除去機能喪失型の事象では、以下の事象推 移で損傷炉心物質が安全容器内に移行する。安全容器内で の臨界性について評価した。
- (1)原子炉容器の冷却材液位が炉心頂部に達した後、液位より も上に露出した炉心は被覆管の溶融によって崩壊し、溶融 スティールと固体ペレットの混合物を形成する。
- (2)液位の低下に従って炉心よりも下にある構造物は炉心からの熱負荷で溶融又はクリーブ破損し、損傷炉心物質は下部、SERERE プレナム内のナトリウム中へ落下する。
- (3)ナトリウム中に沈降した損傷炉心物質からの熱負荷とその 荷重によって原子炉容器底部がクリーブ破損し、損傷炉心 物質は安全容器内の原子炉容器振れ止め構造物(以下「炉 容器振止構造物」)内の遮へいグラファイト上に落下する。

<u>損傷炉心物質の安全容器内への移行割合をパラメータとして、</u> 解析を実施

- 解析条件
- ・解析コード:モンテカルロコードMVP
- 解析体系等:安全容器内(原子炉容器下部)

損傷炉心物質及びスティール(原子炉容器下部鏡、 リークジャケット、保温パネル)が炉容器振止構造物 内に堆積。これらの温度は事象推移に基づき設定。 原子炉容器及び炉容器振止構造物の側板の熱膨張及 びクリープ変形を想定し、炉容器振止構造物と下部黒 鉛支持板の隙間はなくなるものとした。 制御棒及び後備炉停止制御棒(中性子吸収材)は損 傷炉心物質内に全く移行しないものとした。





解析体系

安全容器内での損傷炉心物質の臨界性の評価(2/2)

損傷炉心物質の安全容器内への移行割合をパラメータとした解析より、最も厳しい条件である移行割合100%の場合においても実効増倍率は約0.53であり、再臨界のおそれがないことを確認

解析結果				
移行割合(%)	実効増倍率	標準偏差		
20	0. 1414	0. 069%		
40	0. 2542	0. 051%		
60	0. 3558	0. 048%		
80	0. 4468	0. 039%		
100	0. 5261	0. 035%		

- 損傷炉心物質の堆積形状、混合状態等について、仮想的な条件も含めて以下の影響評価を実施し、何れも再臨界に至らないことを確認
  - ・幾何形状(堆積半径、円錐状の堆積)
  - ・混合状態(燃料/スティールの完全分離、内側炉心燃料・外側炉心燃料の分離)

・温度(室温)

【LOHRS 臨界性:別紙 8-37-別添1】

別添1

# 安全容器内での損傷炉心物質の臨界性の評価について

1. 概要

LORL 等の崩壊熱除去機能喪失型の事象において、損傷炉心物質が安全容器内に移行する際の臨界性の評価についてまとめた。

2. 解析対象の事象推移の整理

以下に示す「常陽」の崩壊熱除去機能喪失事象の事象推移を踏まえて、損傷炉心物質量、堆積形状等を 設定した。

- (1)原子炉容器の冷却材液位が炉心頂部に達した後、液位よりも上に露出した炉心は被覆管の溶融によって崩壊し、溶融スティールと固体ペレットの混合物を形成する。
- (2) 液位の低下に従って炉心よりも下にある構造物は炉心からの熱負荷で溶融又はクリープ破損し、損 傷炉心物質は下部プレナム内のナトリウム中へ落下する。
- (3)ナトリウム中に沈降した損傷炉心物質からの熱負荷とその荷重によって原子炉容器底部がクリー プ破損し、損傷炉心物質は安全容器内の原子炉容器振れ止め構造物(以下「炉容器振止構造物」という。)内の遮へいグラファイト上に落下する。

3. 解析内容

2.の事象推移を踏まえて、損傷炉心物質が原子炉容器底部から移行し、安全容器内の黒鉛上に堆積した状態について解析した。

- 4. 解析条件
- 4.1 解析コード

解析コードは現実的な幾何形状をモデル化するために、モンテカルロコードMVPを使用した。MV Pコードは臨界安全評価に広く用いられており、黒鉛(グラファイト)反射体体系を含むベンチマーク 計算により検証され、推定臨界下限増倍率<sup>\*\*</sup>は、0.98と評価されている<sup>[1]</sup>。本評価では、保守的に実効 増倍率 0.95 を臨界判断基準とする。

- ※ 臨界超過確率 2.5%、信頼度 97.5%として、これ以下ならば臨界にならないと判断される中性子増 倍率の値
- 4.2 解析体系

原子炉容器の下部構造を第1図に示す。

炉容器振止構造物(内半径 800mm)は、原子炉容器からぶら下がる構造となっており、原子炉容器下 部鏡、リークジャケットの下の空間に炉容器保温パネル(ステンレス鋼)、黒鉛ブロックが収納される。



第1図 原子炉容器の下部構造

53条(1)-別紙 8-37-別添 1-2

4.3 解析条件

損傷炉心物質が原子炉容器底部から落下し、安全容器内の黒鉛上に堆積した状態を想定し、損傷炉心物質の移行割合に関する感度解析を実施した。解析体系図を第2図、解析体系等の諸条件を第1表に示す。

解析体系は、健全状態の構造(第1図)に対して、原子炉容器及び炉容器振止構造物の側板が熱膨張 するとともにクリープ変形することが考えられることから、炉容器振止構造物と下部黒鉛支持板の隙 間がなくなるものとした。炉容器振止構造物(内半径 800mm)の範囲で、黒鉛上には原子炉容器下部鏡、 リークジャケットと炉容器保温パネルが黒鉛上に堆積するものとした。

損傷炉心物質の物量は、全炉心を炉心燃料集合体としたときの燃料及びスティールの全質量に対し て、移行割合を掛けた体積とした。

損傷炉心物質の物量を第2表に、損傷炉心物質の堆積厚みを第3表に示す。この堆積厚みは第2表に示す燃料とスティールの質量と密度から求められた損傷炉心物質の体積を基に算出したものである。

なお、臨界性を保守的に評価するため、制御棒及び後備炉停止制御棒(中性子吸収材)は損傷炉心 物質内に全く移行しないものとした。



第2図 安全容器内の臨界性評価体系

53条(1)-別紙 8-37-別添 1-3

第1表 幾何形状等の諸条件

	材質	形状
	(現規格)	(mm)
原子炉容器	SUS27HP (SUS304)	厚み 25
リークジャケット	SUS27HP (SUS304)	厚み 12
炉容器保温パネル	SUS27HP (SUS304)	厚み4
(炉容器底部)		
黒鉛ブロック	黒鉛(グラファイト)	厚み 300
(振止構造物内)		
振止構造物	SUS27HP (SUS304)	厚み 25
下部黒鉛支持板	SM41A (SM400A)	厚み 50
黒鉛ブロック	黒鉛(グラファイト)	厚み 200
(振止構造物外)		

第2表 損傷炉心物質の物量

項目	単位	数值	
燃料質量	kg	875	
燃料密度	$kg/m^3$	$1.07  imes 10^{4}$	
燃料体積	m <sup>3</sup>	0.082	
スティール質量	kg	3551	
スティール密度	$kg/m^3$	7. $6 \times 10^{3}$	
スティール体積	m <sup>3</sup>	0. 468	
炉心物質体積	m <sup>3</sup>	0. 550	

第3表 損傷炉心物質の堆積厚み

移行割合(%)	堆積厚み(mm)	
20	54.7	
40	109.4	
60	164.1	
80	218.8	
100	273.5	

53条(1)-別紙 8-37-別添 1-4

# 5. 解析結果

解析結果を第4表に示す。最も厳しい条件である移行割合100%の場合においても実効増倍率は約 0.53であり、再臨界のおそれがないことを確認した。

移行割合(%)	実効増倍率	標準偏差
20	0.1414	0.069%
40	0.2542	0.051%
60	0.3558	0.048%
80	0.4468	0.039%
100	0.5261	0.035%

第4表 解析結果

6. パラメータサーベイ

6.1 損傷炉心物質の堆積半径による影響

上記では、損傷炉心物質が炉容器振止構造物の内半径(800mm)で堆積するものとしたが、健全時の炉心半径に相当する400mmで堆積すると仮想した解析を行った。なお、移行割合は100%とした。結果を第5表に示す。

堆積半径が縮小することにより、実効増倍率が増加するものの、再臨界のおそれがないことを確認 した。

堆積半径(mm)	堆積厚み(mm)	実効増倍率	標準偏差
800	273.5	0.5261	0.035%
400	1094. 2	0.6756	0.033%

第5表 堆積半径による影響
## 6.2 損傷炉心物質の混合状態による影響

2.の事象推移の通り、LORL等の崩壊熱除去機能喪失型の事象では、燃料(ペレット)は溶融する ことなく、安全容器内においてスティールとの混合状態で存在すると想定されるものの、臨界性への 影響を確認する観点で、損傷炉心物質内で燃料とスティールが完全に分離されることを仮想した解析 を行った。なお、移行割合は100%とした。結果を第6表に示す。

損傷炉心物質の完全分離を仮想した場合においても、再臨界のおそれがないことを確認した。

損傷炉心物質 (燃料/スティール)	堆積厚み(mm)	実効増倍率	標準偏差
混合	273. 5	0.5261	0.035%
三个公赃	燃料:40.8	0.8082	0.023%
元王刀桝	スティール:232.7		

第6表 損傷炉心物質の混合状態による影響

6.3 損傷炉心物質の内側炉心・外側炉心の分離による影響

上記5.では、損傷炉心物質が炉容器振止構造物の内半径(800mm)に内側炉心と外側炉心が混合 状態で堆積するものとしたが、内側炉心と外側炉心が分離状態で堆積するとした解析を行った。な お、移行割合は100%とした。結果を第7表に示す。

損傷炉心物質の内側炉心・外側炉心が分離した場合においても、実効増倍率が増加することはな く、再臨界のおそれがないことを確認した。

損傷炉心物質 (内側炉心/外側炉心)	堆積厚み(mm)	実効増倍率	標準偏差		
混合	273.5	0.5261	0.035%		
分離	273.5	0.5141	0.035%		

第7表 損傷炉心物質の内側炉心・外側炉心の分離による影響

### 6.4 損傷炉心物質の幾何形状による影響

上記では、損傷炉心物質が原子炉容器底部から落下し、安全容器内の黒鉛上に円筒状に堆積した状態を想定したが、円錐状に堆積することを想定した解析を行った。円錐は表面積が最小となるように 底角70.5°とした。なお、移行割合は100%とした。結果を第8表に示す。

堆積物形状を円錐状にすることにより、実効増倍率が増加するものの、再臨界のおそれがないこと を確認した。

堆積物形状	移行割合	実効増倍率	標準偏差
円筒状	100%	0.5261	0.035%
円錐状	100%	0.6925	0.031%

第8表 損傷炉心物質の幾何形状による影響

6.5 損傷炉心物質の温度による影響

本評価においては、損傷炉心物質の温度として1223Kと設定しているが、温度低下による臨界性への 影響を確認する。ここでは、温度影響を熱収縮の影響とドップラ効果の影響に分離して、解析を実施し た。熱収縮については、一定の密度変化あたりで影響を確認するものとし、損傷炉心物質の原子数密度 を1%増加させ、堆積厚みは1%減少させた体系とした。ドップラ効果については、損傷炉心物質の温度を 300Kとして影響を確認した。

結果を第9表及び第10表に示す。熱収縮については、実効増倍率への影響が小さいことがわかる。ド ップラ効果についても、実効増倍率への影響は小さいことを確認した。

第9表 熱収縮による影響

原子数密度	堆積厚み(mm)	移行割合	実効増倍率	標準偏差
基準	273.5	100%	0.5261	0.035%
+1%	270.8	100%	0.5266	0.038%

第10表 ドップラ効果による影響

温度(K)	移行割合	実効増倍率	標準偏差
1223	100%	0.5261	0.035%
300	100%	0.5307	0.037%

参考文献

[1]奥野 他、"臨界安全ハンドブック・データ集第2版(受託研究)"、JAEA-Data/Code 2009-010 (2009)

以上

別紙 8-38

損傷炉心物質の安全容器内冷却に係る安全容器の構造健全性評価について

損傷炉心物質の安全容器内冷却に係る安全容器の構造健全性評価について

損傷炉心物質の安全容器内冷却に係る安全容器の構造健全性評価では、安全容器の自重、ナトリウム重量及び損傷炉心物質の重量並びに内圧により安全容器の胴部及び底板部に発生する応力(1次応力)は当該部の許容応力を十分に下回ることから、安全容器の健全性は確保されることを確認している。

本評価では、発生する応力(1次応力)が、450℃の許容応力を下回ることを確認している(全体を 450℃とみなして評価しているのと同等である。)。

また、損傷炉心物質により安全容器に温度分布が生じる場合に発生する熱応力は2次応力である。 2次応力は、拘束とバランスするひずみや変形が生ずると緩和されるため延性破壊を引き起こすこ とはない[1]。また、事象が繰返しではなく疲労破損が想定されない場合において、1次+2次応力評 価は不要である。



[1] 上坂 充, 鬼沢 邦雄, 笠原 直人, 鈴木一彦, "原子力教科書 原子炉構造工学", オーム社, 1999, ISBN978-4-274-20690-0 350

53条(1)-別紙 8-38-1

別紙 8-39

BDBA における Cs-137 放出量評価及び敷地周辺の実効線量の評価

#### BDBA時のCs-137の放出量の評価(1/3)

⑦大気放出

⑥格納容器(床上)での閉じ込め、凝集・沈着等による除去

漏えい

⑤格納容器(床下)の加圧

により格納容器(床上)へ

②全量がカバーガスに移行

炉心損傷時の格納容器の機能が維持されている場合におけるCs-137 の移行について検討した

放射性物質の移行は原子炉停止機能喪失型と崩壊熱除去機能喪失型

で移行割合、移行経路が異なるため、両者の評価を実施した。 なお、本評価は、評価事故シーケンスに対する格納容器破損防止措 置の有効性評価の事象推移に基づいているが、原子炉停止機能喪失型



BDBA時のCs-137の放出量の評価(2/3)

1. 炉内蓄積量の評価

Co-137の炉内蓄積量は、Meek & Riderの累積核分裂収率を使用した解析結果より3.9×10<sup>3</sup>TBqとする。なお、燃焼度は標準平衡炉心サイクル末期の平均 燃焼度約39,000MWd/tとする。

2. 燃料、冷却材ナトリウム、カバーガス、格納容器への移行割合の評価





(2)米国オークリッジ国立研究所等におけるソースタームの実験及び米国のナトリウム冷却炉の事故における知見等に基づく評価 (1)のIFR Pool Scrubbing Codeで考慮している物理現象はブラウン運動に伴うエアロゾル粒子の拡散、慣性衝突、重力沈降及び凝縮であり、エアロ ゾルの熱泳動、凝集等が考慮されておらず、保守的な解析結果である。

フルの無水動、凝集等が考慮されておらり、味ず的な解析結果である。 米国のオークリッジ国立研究所等で実施された実験の結果及び米国のナトリウム冷却炉の事故で得られた知見と比較すると、保守性が大きいと考えられるため、実験的な知見に基づいた評価を実施した。 Berthoud等の炉外試験<sup>[2]</sup>において、ナトリウム中のセシウムの保持率は10<sup>3</sup>オーダ(移行割合0.1%オーダ)の結果が得られており、停止機能喪失事象 に対する実験的知見に基づいたDFは100と設定する。米国のナトリウム冷却炉でFP放出に至った事故の調査<sup>[3]</sup>においても、カバーガス中でセシウムが検 出されていないことから、DFを100と設定することは保守性の観点で妥当と考えらえる。また、崩壊熱除去機能喪失事象では冷却材温度が高温となるこ とから、DFは10と設定する。

なお、セシウムがナトリウム液面界面からの蒸発により放出されるが、停止機能喪失事象ではナトリウム温度が低く、かつ、機械的エネルギーによ るカバーガスバウンダリの開口時間も1秒以内であることから、蒸発による放出の影響は無視できる。崩壞熱除去機能喪失事象では、蒸発による影響が 生じるが、蒸発が生じても、気相への移行割合は10<sup>-3</sup>オーダと評価されており、気相中への拡散は抑制される<sup>[4]</sup>。

[1] M. Bucknor, et al. "An Assessment of Fission Product Scrubbing in Sodium Pools Following a Core Damage Event in a Sodium Cooled Fast Reactor", International M. Buckhol, et al. An assessment of rission product scrubbing in Social point of scrubbing a Core beinage Event in a Social Core de la Social C

### BDBA時のCs-137の放出量の評価(3/3)

#### 3. 格納容器から大気への移行割合の評価

格納容器から大気への移行割合は、CONTAIN-LMRによる停止機能喪失事象(ULOF)及び崩壊熱除去機能喪失事象(PLOHS)に対する 格納容器破損防止措置の有効性評価の結果から求めている。解析は、CONTAIN-LMRのフローネットワークモデル、凝集・沈着モデル 等により、ナトリウムエアロゾルのセル間移行、重力沈降・凝集・沈着挙動を解析し、ナトリウム燃焼を伴うナトリウムエアロゾル の格納容器から大気への移行割合を計算し、Cs-137はナトリウムエアロゾルと同様の挙動を示すものとして、格納容器から大気への 移行割合を設定した。

### 4. 格納容器外への放出量

(1)計算に基づく評価

事象	事象         炉内蓄積量(TBq)         炉心から           移行         移行		格納容器から 大気への移行割合(%)	大気放出量(TBq)
<b>停止機能喪失</b> (ULOF)	3. 9×10³	10	0. 083	0. 33
崩壊熱除去機能喪失 (PLOHS)	3. 9×10³	100	1. 1×10⁻⁴	4. 4×10⁻³

#### (2) 実験及び米国のナトリウム冷却炉の事故における知見等に基づく評価

事象	<b>炉内蓄積量</b> (TBq)	炉心から格納容器への 移行割合(%)	格納容器から 大気への移行割合(%)	大気放出量(TBq)
停止機能喪失 (ULOF)	3.9×10 <sup>3</sup>	1	0. 083	0. 033
崩壊熱除去機能喪失 (PLOHS)	3. 9×10 <sup>3</sup>	10	1. 1×10 <sup>-4</sup>	4. 4×10⁻⁴

# PLOHS時の敷地境界の実効線量の評価(1/2) 事象推移及び移行割合の概要



### 主な評価条件の設定値等

	燃料→1次冷却材	1次冷却材→ カバーガス	カバーガス→ 格納容器(床下)	格納容器(床下)→ 格納容器(床上)	格納容器(床上)→ 大気	大気→敷地境界へ の拡散
評価条件の設定	希ガス:100% よう素:100%	希ガス:100% よう素:100%	希ガス:100% よう素:100%	格納容器応答過程 解析より圧力及びFP 移行割合を設定	格納容器応答過程 解析より圧力及びFP 移行割合を設定	地上高さから拡散 (非常用換気設備 等考慮せず)

<sup>53</sup>条(1)-別紙 8-39-2

# PLOHS時の敷地境界の実効線量の評価(2/2) 主な評価条件及び評価結果

炉心損傷後において、格納容器の機能が維持されている場合について、敷地境界における実効線量を評価した。評価に当たっ 

○炉内蓄積量	標準平衡炉心サイクル末期の平均燃焼度約39,000MWd/tに基づき、累積核分裂収率を使用した解析より設 定
〇格納容器への移行割合	希ガス及びよう素100%(放出開始までの減衰は考慮)がカバーガスに移行し、その全量が格納容器(床 下)に移行するものとして設定
○環境への移行割合	希ガスは格納容器応答過程解析より格納容器内圧を0.032kg/cm²g(一定、7日間)とし、格納容器漏えい 率(保守的にDBAと同じ)に基づき移行量を計算、よう素は格納容器応答過程解析より移行割合を設定
〇物理的半減期による減衰	考慮(ただし、よう素は格納容器内移行後の減衰を保守的に無視)
○原子炉停止から放出開始までの時間	10時間(熱的制限値到達時点)
○環境中への実効放出継続時間	10時間
〇放出高さ	地上放出 (非常用換気設備のフィルタによる除去及び主排気筒放出は期待しない)
〇大気中拡散	気象指針(DBAと同じ)
○気象条件	DBAと同じ(敷地境界X/Q,D/0の97%値) ただし、敷地境界近傍において周辺公衆の長時間滞在が想定される方位に限るものとし、X/Q、D/Qは南 610mの値を使用
○被ばく経路	外部被ばく(希ガスからのガンマ線)及び内部被ばく(よう素の吸入摂取)
○よう素吸入に係る呼吸率、実効線量係数	小児(1次冷却材漏えい事故及び1次アルゴンガス漏えい事故と同じ)

### 格納容器外への放出量及び敷地境界における実効線量

	炉内蓄積量	格納容器内移行 (炉心→格納容器内)	大気移行 (格納容器内→格納容器外)	大気放出量	実効線量
希ガス	1. 3×10¹8Bq	約25% 3.3×10 <sup>17</sup> Bq (10h減衰後100%)	<b>約</b> 2.4% 7.7×10 <sup>15</sup> Bq	約0.6% 7.7×10¹⁵Bq	約1.6mSv
よう素 (I-131換算)	1. 9×10¹7Bq	約84% 1.6×10 <sup>17</sup> Bq (10h減衰後100%)	2. 0×10 <sup>-4</sup> % 3. 1×10 <sup>11</sup> Bq	約1.7×10 <sup>-4</sup> % 3.1×10 <sup>11</sup> Bq	約0.32mSv

## 格納容器の機能が維持されている場合の各事象グループの影響の概要

事象グループ	影響度評価への感度が大きい事象推移の概要	影響の概要
<ol> <li>f 炉心流量喪失時原子炉 停止機能喪失(ULOF)</li> </ol>	炉心の著しい損傷が生じるが、損傷炉心物質は原子炉容器 内で安定的に冷却保持される。 炉心が損傷する過程で、主に希ガス及び揮発性の核分裂生 成物(以下「FP」という。)が1次冷却材中に放出される。 放出されたFPの一部は、1次アルゴンガス系等を通じて格納 容器(床下)に漏えいする可能性があるが、大部分のFPは原 子炉冷却材パウンダリ及び原子炉カパーガス等のパウンダリ 内に閉じ込め、貯留される。	FPの一部が格納容器(床下)に放出される可能性があるが、そ の放出割合は小さい。また、格納容器内が過度に昇温、昇圧され ることはなく、格納容器(床下)から格納容器(床上)及び環境 への移行割合も低く抑制できるため、被ばく評価結果はPLOHSに 包絡される。 なお、格納容器破損防止措置の有効性評価では、格納容器(床 上)でのナトリウムの燃焼を仮想しているが、これは格納容器の 健全性を入念に確認するための仮想であり、被ばく評価は、実体 の事象推移に基づきPLOHSに包絡されるとした。
② 過出力時原子炉停止機 能喪失(UTOP)	ULOFに同じ。	ULOFに同じ。
③ 除熱源喪失時原子炉停止機能喪失(ULOHS)	物理的特性(負の反応度、冷却特性)により炉心の著しい損 傷が回避されるため、影響度はULOFに包絡される。	-
<ul> <li>④ 原子炉容器液位確保機</li> <li>能喪失による崩壊熱除</li> <li>去機能喪失(LORL)</li> </ul>	炉心の著しい損傷が生じるが、損傷炉心物質は安全容器内 で安定的に冷却保持される。 炉心が損傷する過程で、FPが1次冷却材中に放出される。 放出されたFPは、1次アルゴンガス系等を通じて格納容器 (床下)に漏えいし、同時に放出されるナトリウムの反応等 による格納容器(床下)の加圧により、格納容器(床上)に 移行し、格納容器(床上)から環境に放出される。 なお、安全容器外の1次主冷却系からの漏えいの場合は、 コンクリート遮へい体冷却系による原子炉容器外面冷却、ま た、1次補助冷却系からの漏えいの場合は、主冷却系の自然 循環除熱により炉心の著しい損傷が回避されるため、影響度 は安全容器内での漏えい事象に包絡される。	FPの一部が格納容器(床下)に放出されるが、同時に放出され るナトリウムの反応等による格納容器内の昇温、昇圧はPLOHSに 比べて小さいため、格納容器(床下)から格納容器(床上)への 移行割合及び格納容器(床上)から環境への移行割合もPLOHSに 包絡される。このため、被ばく評価結果はPLOHSに包絡される。
<ul> <li>(5) 交流動力電源が存在し、 かつ原子炉容器液位が 確保された状態での崩 壊熱除去機能喪失 (PLOHS)</li> </ul>	炉心の著しい損傷が生じるが、損傷炉心物質は安全容器内 で安定的に冷却保持される。 炉心が損傷する過程で、FPが1次冷却材中に放出される。 放出されたFPは、1次アルゴンガス系等を通じて格納容器 (床下)に漏えいし、同時に放出されるナトリウムの反応等 による格納容器(床下)の加圧により、格納容器(床上)に 移行し、格納容器(床上)から環境に放出される。	FPの一部が格納容器(床下)に放出され、同時に放出されるナ トリウムの反応等による格納容器内の昇温、昇圧により、格納容 器(床下)から格納容器(床上)への移行、格納容器(床上)か ら環境への移行が生じる。 格納容器(床下)は窒素雰囲気に維持されており、上記の移行 割合は過大とならず、敷地境界における実効線量は低く抑制され る(約2mSv)。
<ul> <li>⑥ 全交流動力電源喪失に よる強制循環冷却機能 喪失(SBO)</li> </ul>	受動的安全特性(自然循環除熱)により炉心の著しい損傷が 回避されるため、影響度の大きい事象推移はない。	-
⑦ 局所的燃料破損(LF)	ULOFに同じ。	ULOFに同じ。

53条(1)-別紙 8-39-3