海上技術安全研究所報告 第1巻 第3号 (平成13年)総合報告 1

一体型舶用炉搭載原子力船の安全性に関する研究

- 熱水力特性に関する知的情報データベース・プログラム -

稲坂冨士夫*、成合 英樹**、小林 道幸***、村田 裕幸***、

綾 威雄****

Study on Safety of a Nuclear Ship having an Integral Marine Water Reactor —Intelligent Information Database Program concerned with Thermal-Hydraulic Characteristics—

by

Fujio INASAKA, Hideki NARIAI, Michiyuki KOBAYASHI, Hiroyuki MURATA and Izuo AYA

Abstract

As a high economical marine reactor with sufficient safety functions, an integrated type marine water reactor has been considered most promising. At the National Maritime Research Institute, a series of the experimental studies on the thermal-hydraulic characteristics of an integrated/passive-safety type marine water reactor such as the flow boiling of a helical-coil type steam generator, natural circulation of primary water under a ship rolling motion and flashing-condensation oscillation phenomena in pool water has been conducted. This current study aims at making use of the safety analysis or evaluation of a future marine water reactor by developing an intelligent information database program concerned with the thermal-hydraulic characteristics of an integral/passive-safety reactor on the basis of the above-mentioned valuable experimental knowledge.

* 東海支所 ** 筑波大学 *** 原子力技術部 **** 大阪支所 原稿受付 平成13年1月26日 審査済み 平成13年7月27日 Since the program was created as a Windows application using the Visual Basic, it is available to the public and can be easily installed in the operating system. Main functions of the program are as follows: (1) steady state flow boiling analysis and determination of stability limit for any helical-coil type once-through steam generator design, (2) analysis and comparison with the flow boiling data, (3) reference and graphic display of the experimental data, (4) indication of the knowledge information such as analysis method and results of the study. The program will be useful for the design of not only the future integrated type marine water reactor but also the small sized water reactor.

目次

- 1. まえがき
- 2. データベースに取り入れた研究の概要
- 2.1. 一体型舶用炉内蒸気発生器の不安定流動 特性
- 2.2. 一体型舶用炉の一次冷却水自然循環特性
 2.3. 格納容器内熱水力挙動
- 3. データベース・プログラムの構築と階層構造
- 4. 蒸気発生器の流動沸騰特性データベース
- 4.1. 任意の流動・設計条件に対する静特性解 析と流動安定限界値
 - 4.1.1.解析モデル
 - 4.1.2. 入力データ
 - 4.1.3. 解析結果
- 4.2. 実験データの解析と考察
- 4.3. 静特性データベース検索
- 4.4. 不安定流動データベース検索
- 4.5. 解析方法、実験装置などに関する情報
- 5. 船体横揺れ時における一次冷却水自然循環 特性データベース
 5.1. 自然循環流量・温度変動特性
 5.2. 自然対流熱伝達特性
- 6. 受動安全型格納容器内熱水力挙動データベース7. あとがき
- 1. 0) 2 11- 8
- 参考文献

記号

C _{pl} : 水の定圧比熱 (J/kgK) D : コイル管内径 (m) D _C : コイル管巻き径 (m) G : 二次冷却水質量速度 (kg/m ² s) g : 重力加速度 (m/s ²) H : エンタルピ (J/kg) H _{fg} : 蒸発潜熱 (J/kg) h : 熱伝達率 (W/m ² K) K : 式(19)で定義されるパラメータ	Bo	: ボイリング数(=q / GH _{fg})
 D : コイル管内径 (m) D_C : コイル管巻き径 (m) G : 二次冷却水質量速度 (kg/m²s) g : 重力加速度 (m/s²) H : エンタルピ (J/kg) H_{fg} : 蒸発潜熱 (J/kg) h : 熱伝達率 (W/m²K) K : 式(19)で定義されるパラメータ 	C_{pl}	:水の定圧比熱 (J/kgK)
D _C : コイル管巻き径(m) G : 二次冷却水質量速度(kg/m ² s) g : 重力加速度(m/s ²) H : エンタルピ(J/kg) H _{fg} : 蒸発潜熱(J/kg) h : 熱伝達率(W/m ² K) K : 式(19)で定義されるパラメータ	D	: コイル管内径 (m)
G :二次冷却水質量速度 (kg/m²s) g :重力加速度 (m/s²) H :エンタルピ (J/kg) H _{fg} :蒸発潜熱 (J/kg) h :熱伝達率 (W/m²K) K :式(19)で定義されるパラメータ	D_C	: コイル管巻き径 (m)
g : 重力加速度 (m/s ²) H : エンタルピ (J/kg) H _{fg} : 蒸発潜熱 (J/kg) h : 熱伝達率 (W/m ² K) K : 式(19)で定義されるパラメータ	G	: 二次冷却水質量速度 (kg/m ² s)
 H : エンタルピ (J/kg) H_{fg} : 蒸発潜熱 (J/kg) h : 熱伝達率 (W/m²K) K : 式(19)で定義されるパラメータ 	g	: 重力加速度 (m/s²)
H _{fg} : 蒸発潜熱 (J/kg) h : 熱伝達率 (W/m ² K) K : 式(19)で定義されるパラメータ	Η	:エンタルピ (J/kg)
 h : 熱伝達率 (W/m²K) K : 式(19)で定義されるパラメータ 	H_{fg}	: 蒸発潜熱 (J/kg)
K : 式(19)で定義されるパラメータ	h	: 熱伝達率 (W/m ² K)
	Κ	: 式(19)で定義されるパラメータ

v	、1日休日な米
K _i	: 八日校り休致 - キロので完美されて完新
m	: 式(25) じ 走義される 正剱
Nu	: メセルト数 $(=hD/\kappa)$
Р -	: 圧刀 (Pa)
P _{cr}	: 臨界圧力 (Pa)
Pr	: プラントル数 (= $C_p\mu/\kappa$)
ΔP	: 圧力損失 (Pa)
q	: 熱流束 (W/m ²)
Re	: レイノルズ数(=GD / µ)
Re_C	: 式(17)で定義される
	臨界レイノルズ数
Re_q	: 式(3)で定義される定数
Re _{TP}	: 式(28)で定義される定数
Re _o	: 式(2)で定義される定数
R _{IN}	: 伝熱管内半径 (m)
R_{OUT}	: 伝熱管外半径 (m)
Т	:温度(°C)
x	:クオリティ
x _{eq}	:熱平衡クオリティ
X_{tt}	: 式(26)で定義されるマルチネリ・
	パラメータ
Y	: 式(45)で定義される定数
Ζ	: 伝熱管入口からの位置 (m)
ΔZ	: 伝熱管の区間 (m)
α	: ボイド率
γ	: 式(18)で定義されるパラメータ
ζ	:式(33)で定義される定数
θ	: ヘイカルコイル管の巻上げ角 (度)
κ	: 熱伝導率 (W/mK)
λ	: 管摩擦係数
μ	: 粘性係数 (Pa·s)
ρ	: 密度 (kg/m ³)
, σ	:表面張力 (N/m)
Φ,.,	:水単相流の二相増倍係数
 Φ	:蒸気単相流の二相増倍係数
- gu	

2

添え字

ACC	: 加速項
С	: コイル管
DRY	:ドライアウト
DSP	: 熱流束のボイド率への影響が
	消滅する位置
FCE	: 強制対流蒸発
f	: 飽和
Η	:ヘッド
g	:蒸気
LO	:単相流(飽和水のみ)
1	: 水
NVG	: 正味蒸気発生開始
ONB	:核沸騰開始
PD	:ポスト・ドライアウト
S	:直管
SAT	: 飽和
SP	:単相流
STB0	: 飽和沸騰開始
ТР	:二相流
V	:入口バルブ部
1	:一次側
2	: 二次側

1. まえがき

一体型加圧水炉は、原子力第1船「むつ」後の経済性、安全性に富んだ軽量小型の次期舶用 炉として有望視されており、海上技術安全研究 所(海技研)では、1971年以来、一体型舶用炉 用の蒸気発生器や船体横揺れ時における一次冷 却水自然循環などの熱水力特性に関する一連の 実験的研究を実施してきた。一方、日本原子力 研究所でも、我国が定めた原子力船の開発研究 に関する基本計画に従い、原子力船「むつ」の 開発によって得られた基礎的技術基盤を基に、 改良舶用炉の研究開発を進めている^{1),2)}。

本研究は、海技研が蓄積してきたこれらの貴 重な一体型舶用炉に関する実験データならびに 知見情報を基本とし、さらに本研究と並行して 進められた2つの中項目、「脈動流が舶用炉の 熱水力特性に及ぼす影響の研究」と「受動安全 型舶用炉の事故時の格納容器内熱水力挙動の研 究」に関する新たな知見情報を加えることによ り、次世代舶用炉の熱水力特性に関する知的情 報データベース・プログラムを構築し、日本原 子力研究所が開発を進めている改良舶用炉を含 め次世代舶用炉や将来の小型軽水炉の安全解 析・評価、設計に役立てることを目的とする。 本研究のデータベース源は、実験データはも ちろんのこと、実験装置や計測法、解析手段、 解析結果、およびそれらを通して得られた知見 など、研究成果に係わる情報である。これまで は、このような研究成果は、単なる論文や報告 書などの形で残されることが多かったが、今後 は、データベース・システムとして有効活用を 図ることが重要になってくると思われる。本研 究では、研究成果の有効活用という面から、プ ログラム開発言語としてVisual Basicを選択し、 研究成果に係わる知見情報を知的情報データベ ース・プログラムとして構築することにより、 Windows アプリケーションとして広く利用さ れることを図った。

2. データベースに取り入れた研究の概要

2.1 一体型舶用炉内蒸気発生器の不安定 流動特性^{3)~9)}

一体型舶用炉は、蒸気発生器 (SG)の圧力 容器内への内装化、自己加圧方式または加圧器 の内装化の採用、主冷却水循環ポンプの圧力容 器への直接取り付けなど、炉の軽量小型化およ び経済性・安全性の高度化を目的としたもので ある。SG 内装化のため、SG はヘリカルコイル 式貫流型となっており、高温高圧の過熱蒸気を 得るため比較的長い蒸発管を有しているが、負 荷が減少して過熱部が長くなるとしばしば不安 定流動現象を起こすことが知られている。しか しながら、原子力船においては、出入港等操船 の要求から広い負荷範囲にわたり安定した蒸気 供給が必要となるが、このような条件に対する 蒸発管の不安定流動のメカニズムは、十分に明 らかにされておらず、その解明が重要な課題と なっている。実験に使用した一体型舶用炉模擬 装置は、日本造船研究協会の概念設計 10)に合わ せて製作され、伝熱や圧力損失などに関する静 特性データ、密度波振動型の不安定流動に及ぼ す各種パラメータの影響を調べるための動特性 データなど、ほぼ実機スケールに近いものが得 られ、静特性解析、不安定流動解析が為された。

2.2 一体型舶用炉の一次冷却水自然循環 特性^{11)~15)}

次世代舶用炉においては、受動安全性の概 念から、事故などで原子炉が停止しても長時間 にわたって放出される崩壊熱を一次冷却水の自 然循環により除去する方法が取られている。し かしながら、原子力船の場合の自然循環特性は、 炉の動揺や傾斜(浸水、座礁、沈没時)によっ て大きく影響を受け、各ループの自然循環流量 のアンバランスや脈動を引き起こすものと考え られる。

本研究は、舶用炉の横揺れ時における一次冷 却水の自然循環特性や熱伝達特性を明らかにす ることを目的としている。実験は、日本造船研 究協会で概念設計¹⁰⁾されたものを高さ方向は 実寸大で、断面積は熱出力の比に合わせて縮小 した模擬装置を動揺台に搭載し、横揺れ角度、 横揺れ周期、ヒーター出力をパラメータとして 実施された。

2.3 格納容器内熱水力挙動^{16)~21)}

次世代炉の安全性向上のひとつとして、圧 力容器・配管系の漏洩・破断事故時に放出され る高温高圧飽和水を水張りした格納容器内のプ ール水によって冷却するという受動的安全の概 念が提案されている。また、プール水は二次遮 蔽材としても利用することができ、プラントの 重量を軽減できるという点で舶用炉としてのメ リットも大きい。高温高圧飽和水が低圧のプー ル水中に放出されると、この一部がフラッシン グして蒸気となるが、その蒸気はプール水によ って急激に凝縮されることになる。このような フラッシング、あるいは凝縮といった個々の現 象については、これまでに多くの研究が為され、 そのメカニズムもほぼ解明されている。しかし ながら、この2つの現象が重なって同時進行す るフラッシング・蒸気凝縮振動現象に関するメ カニズムについては、殆ど明らかにされておら ず、水張り式格納容器型原子炉の開発において 重要な課題となっている。本研究は、高温・高 圧水がプール水中に放出された時のフラッシン グ・蒸気凝縮振動現象の基本的メカニズムを明 らかにすることを目的として実施された。

3. データベース・プログラムの構築と階層構造

データベース (DB)の構築やデータの知的情報処理に関しては、DB を構築するためのプロ グラミング技術²²⁾、あるいは認知工学や知識工 学を基礎とする知的情報処理²³⁾に見られるように、最近の計算機技術の発達に伴って著しい 進歩が見られる。しかしながら本研究では、DB の作成に当たっては、推論や意思決定などの手 法は必要なく、解析機能などの研究成果に係わ る知見情報を盛り込むことと、その利用の汎用 性を考慮し、プログラム開発言語として Visual Basic を選択し、DB を Windows アプリケーシ ョン・プログラムとして構築した。

図-1に、本プログラムの階層構造と主な機 能の概略を示す。図に示したように、プログラ ムは大きく分けて4つの部分から構成されてい る。1つ目は、海技研がこれまでに蓄積してき た一体型舶用炉内 SG の流動沸騰特性に関する DB (Flow Boiling DB)、2、3番目は、本研 究項目と並行して進められた自然循環特性 (Natural Circulation DB) とフラッシング・ 凝縮振動特性 (Flashing Oscillation Phenomena DB) に関する DB である。ただし

Phenomena DB) に関する DB である。たたし 自然循環特性 DB 内には、1982 年から 1988 年 にかけて実施された自然循環特性に関する実験 データ および 知見 情報 (Flow Rate and Temperature Distribution) も含まれている。 4 つ目は、本研究の目的、本プログラムの概要、 使用マニュアルなどが盛り込まれたヘルプ機能 (Help) である。各画面における操作マニュア ルは、各画面のメニューバーにヘルプ機能とし て盛り込まれている。

流動沸騰特性 DB は、流動沸騰静特性解析 (Flow Boiling Analysis)、静特性実験データ の検索 (Reference of the Steady State DB)、 不安定流動実験データの検索 (Reference of the Flow Instability DB)、および実験装置な どの概要表示 (Summary of the Experimental Apparatus)の各機能を持っている。解析機能 には、SG の任意の設計・流動条件に対する解 析、ならびに実験データの解析と比較の2つが あり、それぞれ飽和水-蒸気表および過熱蒸気 表プログラムを呼び出し、各物性値が求められ るようになっている。データ検索機能は、静特 性あるいは不安定流動特性の実験データが収め られた Access 形式のデータベース・ファイル とそれぞれリンクさせることにより可能になっ ているが、直接 Access から本データベース・ ファイルを読み込み、データ検索などを行うこ ともできる。

自然循環特性 DB は、船体横揺れに伴う一次 水の流量や温度変動特性 (Flow Rate and Temperature Distribution)、および炉心の自然 対流熱伝達特性 (Natural Convection Heat Transfer) に関する情報から構成されている。 流量/温度変動特性 DB 部分には、7つの Access 形式のデータベース・ファイルとのリン クによるデータ検索機能、および実験装置や計 測点などに関する情報表示機能が含まれている。 また熱伝達特性 DB 部分には、文献 15)に基づ



図-1 プログラムの階層構造



図-2 一体型船用炉模擬装置圧力容器

フラッシング・凝縮振動 DB は、文献 20)、 21)を基本に、研究の目的や実験装置、実験結果、 解析方法、解析結果などに関する知見情報がテ キスト・スタイルで取り込まれている。

プログラムの現ヴァージョンのディストリビ ューション・ウィザードによる配布ファイルの サイズは、以下のとおりになっており、CD-R やフロッピィ・ディスクで配布できるようにな っているが、近いうちに海技研のホームページ からもプログラムの紹介やダウンロードができ るようにする予定である。

·Read-JP.doc	:インストール法	31
	(日本語)	kbytes
·Read-EN.doc	:インストール法	33
	(英語)	kbytes
•Setup.exe	:セットアップ実	140
	行ファイル	kbytes
•Ana-DPSG.CAB	:キャビネット	10,057
	パッケージ	kbytes
•SETUP.LST	:情報ファイル	13
		kbytes

4. 蒸気発生器の流動沸騰特性データベース

4.1 任意の流動・設計条件に対する静特性 解析と流動安定限界値

4.1.1 解析モデル

図-2に解析対象とするヘリカルコイ ル式貫流型 SG を内装した一体型舶用炉の例と して、実験に使用した一体型舶用炉模擬装置の 圧力容器断面図を示す。一次冷却水は、循環ポ ンプで昇圧された後、図の①から圧力容器に入 り、円筒状の SG 部胴側を上から下へと流れる 間に二次系配管内の冷却水と熱交換を行ってか ら底部のプレナムを通り、炉心を模擬した電気 ヒーターで加熱されて上昇し、内部円筒外側の 環状プレナムから圧力容器外へと流れる。本装 置では、二次系配管(伝熱管)は4本となって おり、管内を流れる二次冷却水は図の②から圧 力容器内に入り、ダウンカマーを下り、SG内 を下からコイル状に上がり、ライザーを経て通 常は過熱蒸気となって圧力容器外へ出て行く。 またダウンカマーは、本装置では一次冷却水と の伝熱量を小さくするために二重管になってい る。

このようなヘリカルコイル伝熱管内を流れる 二次冷却水の流動沸騰解析モデルを図-3に示 した。図中、Zonb は核沸騰開始位置、Znvg は 正味蒸気発生開始位置、ZsTB0 は飽和沸騰開始 位置、ZDRY は壁面に沿う液膜が消滅するドライ アウト点、ZsHoは過熱蒸気となり始める位置を それぞれ示している。流動様式は、管入口から Zonbまでは水単相流、Zonbから Znvg までは気 泡が加熱面に付着して流れる気泡付着流、ZFCEO までは気泡またはスラグ流、ZDRYまでは環状ま たは環状噴霧流、ZsHoまでは噴霧流、ZsHoから は蒸気単相流である。ZFCE0 点は、流動様式が 環状流に変わる点で、伝熱様式も壁面に沿う液 膜を通しての対流熱伝達による気液界面での蒸 発熱伝達様式になる。ZonBから ZFCE0 までの核 沸騰領域のうち、領域1、2は液主流の温度が 飽和温度に達していないサブクール沸騰領域で ある。気泡付着領域1は、実質的にボイド率は ゼロとみなせるので、本解析では水単相流とし、 正味蒸気発生開始位置 ZNVG 点からボイド率は 上昇し始めるものとした。

(1) 正味蒸気発生開始位置 Z_{NVG}

本解析では、実質的にボイド率が上 昇し始める点 *Z_{NVG}*の熱平衡クオリティ *x*_{eq,NVG} は、次の Miropolskii²⁴⁾の式によって求めた。

$$x_{eq,NVG} = -0.49 \operatorname{Re}_{\sigma}^{-0.3} \operatorname{Re}_{q}^{0.7} \left[\frac{P}{P_{cr}} \right]^{0.15}$$
 (1)

$$\operatorname{Re}_{\sigma} = \frac{G}{\mu_l} \sqrt{\frac{\sigma}{g(\rho_l - \rho_g)}}$$
(2)

$$\operatorname{Re}_{q} = \frac{q}{H_{fg}\mu_{l}}\sqrt{\frac{\sigma}{g(\rho_{l}-\rho_{g})}}$$
(3)



図-3 ヘリカルコイル管流動沸騰解析モデル

ここで、Pは圧力、 P_{er} は臨界圧力、Gは質量速 度、 μ 1 は水の粘性係数、 σ は表面張力、g は 重力加速度、 ρ_1 、 ρ_g はそれぞれ水と蒸気の密度、 qは壁面熱流束、 H_{fg} は蒸発潜熱を示す。また、 流体の熱平衡クオリティ x_{eq} は次式で定義され、 飽和沸騰未満では負の値となる。

$$x_{eq} = \frac{H_l - H_f}{H_{fg}}$$
(4)

ここで、*H*₁は流体のエンタルピ、*H*_fは飽和エン タルピである。

ちなみに、このような流動特性変化を表す他の相関式には、核沸騰開始位置として Bergles-Rohsenow²⁵⁾の式、気泡離脱開始位置 として Levy²⁶⁾の式、正味蒸気発生開始位置と して Ahmad²⁷⁾の式などがあるが、本解析対象 のように比較的流速が小さく、サブクール沸騰 領域も全体の長さに比べて極めて短い貫流型 SG の伝熱管に対しては、上式の違いによる水 単相流域の長さ、圧力損失、管内壁面熱流束な どへの影響の違いはほとんど無かった。

(2) クオリティとボイド率

● 領域2(サブクール沸騰Ⅱ)

飽和沸騰開始位置までのクオリティ x は、熱平衡クオリティ xeq を用い、次の Ahmad²⁷⁾の式によって定められ、



また、ボイド率αは Moropolskii²⁴⁾の式によっ て決められる。

$$\alpha = 0.43 \operatorname{Re}_{\sigma}^{-0.15} \operatorname{Re}_{q}^{0.35} \left(P / P_{cr} \right)^{-0.225} \times \left(1 - \frac{x_{eq}}{x_{eq,NVG}} \right)^{1.35}$$
(6)

領域3

熱流束のボイド率への影響がなくな る点のクオリティ xpspは、次の Miropolskii²⁴⁾ の式で与えられるが、その位置 ZDSPは、熱平衡 クオリティ Xeg が XDSPと等しくなる点として求 められる。

$$x_{DSP} = \left\{ 1 + \frac{\rho_l}{\rho_g} \left[0.3 \left(\frac{q}{GH_{fg}} \right)^{-0.2} - 1 \right] \right\}^{-1}$$
(7)

その時、領域3のクオリティとボイド率は、こ の間を次のように線形近似することによって定 めることとする。

$$x = x_{STB0} + x_{eq} (x_{DSP} - x_{STB0}) / x_{DSP}$$

$$\alpha = \alpha_{STB0} + x (\alpha_{DSP} - \alpha_{STB0}) / x_{DSP}$$
(8)
(9)

ここで、XSTBOとaSTBOは、それぞれ ZSTBOにお けるクオリティとボイド率を示す。

領域4~6

本領域においては、クオリティェは 熱平衡クオリティ Xeg と等しくなる。またボイ ド率αは次の Smith²⁸⁾の式で与えられる。

$$\alpha = \left\{ 1 + \frac{\rho_g}{\rho_l} \psi\left(\frac{1}{x} - 1\right) + \frac{\rho_g}{\rho_l} (1 - \psi)\left(\frac{1}{x} - 1\right) \times \left[\frac{\rho_l}{\frac{\rho_g}{p_g} + \psi\left(\frac{1}{x} - 1\right)}{1 + \psi\left(\frac{1}{x} - 1\right)}\right]^{0.5} \right\}^{-1}$$
(10)

ここで、wは円管に対する定数で 0.4 である。

• ドライアウト・クオリティ XDRY

位置 ZDRYの下流では、加熱面に沿う 液膜が消滅(ドライアウト)し、熱伝達率が急 激に減少する、いわゆるポスト・ドライアウト 領域となるが、ドライアウト・クオリティ XDRY は、飽和沸騰領域の長さにも影響を与える。本 解析では、かなりバラツキがあったが、実験と 解析によって求められる飽和沸騰長さの誤差が なるべく小さくなるような XDRYを、次式のよう に新たにボイリング数 Boの関数として導いた。

$$x_{DRY} = 0.333 \times 10^4 \text{ B}_{\text{O}} + 0.667$$
 (11)
if $x_{DRY} > 1$ then $x_{DRY} = 1$.

(3) 圧力損失

単相流部においては、重力項と摩擦 損失を、二相流部においては、さらに加速損失 を考慮した。また、二相流部の摩擦損失が断熱 二相流から導き出された相関式に対しては、さ らに加熱による影響を加えている。

$$\Delta P_{SP} = \lambda_C \, \frac{\Delta Z}{2D} \frac{G^2}{\rho} \tag{12}$$

ここで、D、Acはそれぞれコイル管の内径と摩 擦係数で、λcは次の Ito²⁹⁾の式で与えた。

$$\lambda_{C} = 64 \operatorname{Re}^{-1} \qquad \text{for } K \le 13.5 \qquad (13)$$

$$\lambda_{C} = \frac{1376 \gamma^{0.5}}{(1.56 + \log_{10} K)^{5.73}} \qquad \text{for } 13.5 < K \le 2000 \qquad (14)$$

$$\lambda_{C} = 0.1008 \times 64 \operatorname{Re}^{-1} K^{0.5} (1 + 3.945 K^{-0.5} + 7.782 K^{-1} + 9.097 K^{-1.5} + \cdots) \qquad \text{for } 2000 < K \le \operatorname{Re}_{C} \qquad (15)$$

$$\lambda_{C} = \lambda_{S} \left(\operatorname{Re} \gamma^{2} \right)^{0.05} \qquad \text{for } K > \operatorname{Re}_{C} \qquad (16)$$

where

$$\operatorname{Re}_{C} = 2 \gamma^{0.32} \times 10^{4}$$
 for $15 < \gamma^{-1} < 860$ (17)

$$\gamma = D/D_{\rm C} \tag{18}$$

$$K = \operatorname{Re} \gamma^{0.5} \tag{19}$$

ここで、Re、Recはそれぞれレイノルズ数およ び臨界レイノルズ数を、*\ls*は直管の摩擦係数、 Dcはコイル管の巻き径を表す。

 二相流摩擦損失∆PTP(領域2~6)

本解析では、以下の3つの各相関式を 適用し、比較してみた。

• Martinelli-Nelson 30) (M-N) 式 本相関式は、Lockhart-Martinelli

31)の整理方法を管長に沿って一様な加熱を受

(156)

ける蒸発管に拡張したものであり、次式で与え られる。

$$\frac{\Delta P_{TP}}{\Delta P_{L0}} = (1 - x)^{1.75} \Phi_{itt}^{2} = R$$
(20)

ここで、*APTP、APLo*はそれぞれ二相流および単 相流(飽和水成分のみが管を満たして流れる時) に対する摩擦損失、*Φltt* は流れが気液とも乱流 (本実験範囲)で、液相成分だけの二相流に対 する摩擦損失増倍係数(二相増倍係数)を表す。 式(20)の関係 *R*は、図で与えられているが、本 解析では数値表として与えた。また、*APLo*はコ イル管の摩擦係数を用いて計算される。

・ 修正 Kozeki 式

Nariai ら⁶⁾は、加熱蒸発コイル管に 対する Kozeki の二相流実験データ³²⁾を基に、 式(20)中のФ*ltt* を与える修正式として、任意の 圧力 *P*(単位:MPa)に対する値Ф*ltt*(*P*)を次の ように与えた。本式は、圧力 1.1 MPaと臨界圧 力 *P*_{cr}(MPa) との間を対数の形で内挿するよう になっている。

$$\ln \Phi_{ltt}(P) = \ln \Phi_{ltt}(1.1) - \ln \left[\frac{\Phi_{ltt}(1.1)}{\Phi_{ltt}(P_{cr})} \right] \frac{(P-1.1)}{(P_{cr}-1.1)}$$
(21)
$$\Phi_{t}(1.1) = \frac{\Phi_{gtt}(1.1)}{(P_{cr}-1.1)}$$
(22)

$$\Phi_{la}(1.1) - \frac{1}{X_{\mu}^{0.875}}$$
(22)
$$\Phi_{la}(P_{cr}) = \left[(1-x)^{0.875} \right]^{-1}$$
(23)

$$\Phi_{gtt}(1.1) = 0.895 + (X_{tt} + 0.076)^{0.857} + 1.21 \times 10^{m}$$
(24)

$$m = -0.334 (\log_{10} X_{tt} + 0.668)^2$$
(25)

$$X_{ll} = \left(\frac{\rho_g}{\rho_l}\right)^{0.11} \left(\frac{\mu_l}{\mu_g}\right)^{0.110} \left(\frac{1-x}{x}\right)$$
(26)

ここで、 Φ_{stt} は蒸気単相流の二相増倍係数、 X_{tt} はマルチネリ・パラメータである。

・ 修正 Akagawa³³⁾式

$$\frac{\Delta P_{TP,C}}{\Delta P_{TP,S}} = \frac{1+144 \gamma^{1.61}}{\operatorname{Re}_{TP}^{1.4\gamma}}$$
(27)

$$\operatorname{Re}_{TP} = \frac{G\left(1-x\right)D}{\left(1-\alpha\right)\mu_{l}}$$
(28)

ここで、*ΔPTP,c、ΔPTP,s*は、それぞれコイル管 および直管に対する摩擦損失を示しているが、 式(27)は断熱二相流のコイル管に対して導かれ たものであるので、Tarasova³⁴⁾が提案した次の 加熱要素をさらに加える。

$$\frac{\Delta P_{TP}}{\Delta P_{TP,C}} = \left[1 + 4.4 \times 10^{-3} \left(\frac{q}{G}\right)^{0.7}\right]$$
(29)

<u>加速損失4Pacc(領域2~6)</u> 位置 Z1から Z2の区間4Zにおける加 速損失4Paccは、次式で求められる。

$$\Delta P_{ACC} = G^2 \left\{ \left(\frac{x_{Z2}^2}{\alpha_{Z2}} - \frac{x_{Z1}^2}{\alpha_{Z1}} \right) \frac{1}{\rho_g} + \left[\frac{(1 - x_{Z2})^2}{1 - \alpha_{Z2}} - \frac{(1 - x_{Z1})^2}{1 - \alpha_{Z1}} \right] \frac{1}{\rho_l} \right\}$$
(30)

<u>重力項ΔPH(領域0~7)</u>

$$\Delta P_{H} = \left[\rho_{g} \alpha + (1 - \alpha) \rho_{I} \right] g \Delta Z \sin \theta$$
 (31)

ここで、θはコイル管の巻上げ角を示す。

(4) 管内壁面熱伝達率

水および蒸気単相流の熱伝達率は、 それぞれ Mori-Nakayama³⁵⁾が与えた曲がり管 に対する次式(32)~(35)を適用した。 水単相対流熱伝達(領域0、1)

Nu =
$$\frac{0.864}{\zeta} K^{0.5} \left(1 + 2.35 K^{-0.5} \right)$$
 for Re $\leq 2 \times 10^4 \gamma^{0.32}$
(32)

$$\zeta = \frac{2}{11} \left[1 + \left(1 + \frac{77}{4 \operatorname{Pr}^2} \right)^{0.5} \right]$$
(33)

Nu =
$$\frac{\Pr^{0.4}}{41} \operatorname{Re}^{\frac{5}{6}} \gamma \frac{1}{12} \left[1 + \frac{0.061}{\left(\operatorname{Re} \gamma^{2.5}\right)^{\frac{1}{6}}} \right]$$

for Re > 2 × 10⁴ $\gamma^{0.32}$ (34)

ここで、Nu、Pr はそれぞれヌセルト数、プラントル数を示す。
 蒸気単相対流熱伝達(領域7)

Eqs. (32) and (33) for
$$\text{Re} \le 2 \times 10^4 \gamma^{0.32}$$

 $\text{Nu} = \frac{\text{Pr}}{26.2 \left(\text{Pr}^{\frac{2}{3}} - 0.074 \right)} \text{Re}^{\frac{4}{5}} \gamma^{\frac{1}{10}} \left[1 + \frac{0.098}{\left(\text{Re} \gamma^2 \right)^{\frac{1}{5}}} \right]$
for $\text{Re} > 2 \times 10^4 \gamma^{0.32}$ (35)

核沸騰熱伝達(領域2~4)

本領域に対しては数多くの無次元整 理式が公表されているが、本解析では比較的最 近提案された広範囲圧力に対する Stephan-Abdelsalam³⁶⁾の式を適用した。

Nu =
$$0.246 \times 10^7 X_1^{0.673} X_3^{1.26} X_4^{-1.58} X_{13}^{5.22}$$
 (36)

$$X_1 = \frac{qD_B}{\kappa_l T_{SAT}}$$
(37)

$$X_{3} = \frac{C_{pl} \times 10^{-3} D_{B}^{2} T_{SAT}}{\left[\kappa_{l} / (\rho_{l} C_{pl})\right]^{2}}$$
(38)

$$X_{4} = \frac{H_{fg} \times 10^{-3} D_{B}^{2}}{\left[\kappa_{I} / (\rho_{I} C_{pI})\right]^{2}}$$
(39)

$$X_{13} = \frac{\left(\rho_l - \rho_g\right)}{\rho_l} \tag{40}$$

$$D_B = 0.146 \times 45 \left(\frac{2\sigma}{g(\rho_l - \rho_g)}\right)^{0.5}$$
(41)

ここで、*κ*₁、*C*_{p1}はそれぞれ水の熱伝導率と定圧 比熱、*T*sATは飽和温度を示す。

<u>強制対流蒸発熱伝達(領域5)</u> 次のSchrock-Grossman³⁷⁾の式を適 用した。

$$h_{2,FCE} = 170 \frac{\kappa_l}{D} \operatorname{Re}^{0.8} \operatorname{Pr}^{\frac{1}{3}} \left[\operatorname{Bo} + 1.5 \times 10^{-4} \left(\frac{1}{X_{tt}} \right)^{\frac{2}{3}} \right]$$
(42)
$$\frac{1}{X_{tt}} = \left(\frac{x}{1-x} \right)^{0.9} \left(\frac{\rho_l}{\rho_g} \right)^{0.5} \left(\frac{\mu_g}{\mu_l} \right)^{0.1}$$
(43)

ここで、h2は管内壁面熱伝達率を示す。

$$h_{2,PD} = 0.023 \frac{\kappa_g}{D} \left\{ \frac{GD}{\mu_g} \left[x + (1-x) \frac{\rho_g}{\rho_l} \right] \right\}^{0.8} \Pr_g^{0.4} Y \quad (44)$$
$$Y = 1 - 0.1 \left(\frac{\rho_g}{\rho_l} - 1 \right)^{0.4} (1-x)^{0.4} \quad (45)$$

(4) 管内壁面熱流束

内壁面熱流束 qは、次の熱伝導式を 解くことによって求められる。

$$q = \frac{U(T_1 - T_2)}{\pi D}$$
(46)
$$\frac{1}{U} = \frac{1}{2\pi} \left[\frac{1}{h_1 R_{OUT}} + \frac{1}{\kappa_c} \ln \left(\frac{R_{OUT}}{R_{IN}} \right) + \frac{1}{h_2 R_{IN}} \right]$$
(47)

ここで、 T_1 、 T_2 はそれぞれ一次水、二次水の温 度、 h_1 、 h_2 はコイル管外壁面と内壁面における 熱伝達率、 R_{OUT} と R_{IN} はコイル管の外半径と内 半径、 κ_c はコイル管の熱伝導率である。また、 h_1 としては小林ら^{7), 8</sub>によって得られたコイ ル管に対する 6,395 W/m²K の値が用いられて いる。}

(5) 解析手順

数値解析は、コイル管入口から 10 mm 刻みに、式(46)、(47)を解くことにより管 内壁面熱流束を求め、一次水、二次水のエンタ ルピ変動を算出し、二次水のエンタルピ値から 流動/伝熱様式などを判定し、各相関式を適用 することを基本としている。

(6) 流動安定限界値

小林ら^{7),8)}は、不安定流動が発生し たときの実験データを、二相流部長さ Levと式 (48)で定義される入口絞り係数 Kiの2つのパ ラメータで整理することにより、図-4に示す ような安定限界境界図を求めた。図中、横軸の 二相流部長さは、蒸発管全長で除して無次元化 してある。図に示すように、一般に入口絞り係 数を大きくすれば安定領域は広くなるが、本解 析では、図-4の関係を用い、求めた二相流部 長さから入口絞り係数の安定下限値を計算する ようになっている。

$$K_{i} = \frac{\Delta P_{V}}{\left(\frac{G_{2}}{2\rho_{l}}\right)} \tag{48}$$





ここで、APvは入口バルブ部の圧力損失である。

4.1.2 入力データ

図-5に、本プログラムで表示される データ入力画面を示した。入力データは、以下 の13点である。

 流動条件

 一次冷却水 SG入口温度(°C)

 一次冷却水 SG入口圧力(ata)

 一次冷却水 SG入口温度(°C)

 二次冷却水 SG入口温度(°C)

 二次冷却水 SG入口温度(°C)

 二次冷却水 SG入口温度(°C)

 二次冷却水 SG入口温度(°C)

 二次冷却水 SG入口温度(°C)

 二次冷却水 SG入口活量(kg/h・tube)

 設計条件

 ヘリカルコイル巻き径(m)

 コイル管格上げ角(度)

 コイル管外径(mm)

 コイル管長(m)

 コイル管本数

通常二次系ループは、ダウンカマー、ライザ ーを有しているが、設計条件の違いにより両者 の圧力損失や交換熱量は、それぞれ固有の値を 持つものと考えられるので、本解析ではこの部 分での熱交換はないものと仮定し、コイル管の 入口から出口を解析対象とした。二相流部の摩 擦損失は、上述した M-N式、修正 Kozeki 式、 修正 Akagawa 式による3つの圧力損失の結果



図-5 SGの任意の設計・流動条件入力画面

がそれぞれリストされるようになっているが、 入口絞り係数の流動安定下限値を求めるのに必 要な二相流部長さを決定するために、3つの式 のいずれかを選択するようになっている。二次 冷却水の流量入力は、単管当たりとなっており、 伝熱管の本数を nとすると、単管当たりに伝わ る熱量の n倍が一次側から取られるものとして いる。

4.1.3 解析結果

図-6に、日本原子力研究所で工学設計 を行った大型船舶用原子炉 MRX (Marine Reactor X)²⁾のヘリカルコイル式貫流型 SG に 対する解析結果を示す。本 SG の設計では、3 88本の伝熱管が2系統に分けられているが、 解析では、388本の伝熱管を1系統とみなし、 次のデータを入力した。

<u>一次側</u>	
入口温度	297.5 °C
入口圧力	120 ata
流量	$45 imes 10^5$ kg/h
<u>二次側</u>	
入口温度	185 °C
入口圧力	40 ata
管一本当たりの流量	433 kg/h
<u>コイル管</u>	
内径	14.8 mm
外径	19.0 mm
長さ	42 m
本数	388 本
平均コイル巻き径	2.726 m
巻上げ角	0.525 度
熱伝導率(インコロイ	800) 11.5 W/mK

1	te Prine										
Ele H	elip							and			
Z Position	> T2Sec	ondary Wa Ion Ille Minis	ter Temp on Gullo	i XeqT ⊶ 4⊡ bu	hemoal G Versel G	uality Xi 2-alian A	Quality C Quality C	2 Noid Pr	action 11 Prim Meet Transfer	ary Water Lemp. Chaff of Inner Wall	
Sina Dec	r oy mart line O'Sk	ineur neis ide Phasa	1 Bubb	a an sug Ia Attach	ment 25	Subcool F	biling 3.	Bulk Boll	ing 1 4 Bulk B	Billing I	
	S:An	nuar Plow	6 Mist F	10w 751	iper Heat	ed.			7		
Selected	pressure	drop Eq. :	Martinell	l−Nelson	(0)						<u>.</u>
Te	mp. at ON	lB by Berg illbrium au	des−Rohs	enow NR hy Bo	(°C) = 2 rokes = Ro	32.51 hsenow =		3			
Te	mp. at NV	G by Miro	okoskii	(°C)=23	9.06		.010000	·			وي النسد
Th	ermal equ	ilibrium qu	ality at N\ 1	√G by Mir (°C) =	oploskii = :244 50	028942					
Th	ermal equ	ilibrium qu	alityat Bl	D by Ahm	ad	=01 36	687				
Te	mp. at BD	i by Levy ilibrium au	ality at Di	2= (℃) מנפו עמל F	32.37	=- 04738	1				
	simai e qu	inoriani qu	ancy ac es								
Z [m]	T2 [0]	Xeq	P-MN [MPa]	P-Koz [MPa]	P-Akag [MPa]	î X	α	rci	W/m ²	Regime	1
00.000	185.00	-0.1725	03.923	03.923	03.923	0.0000	0.0000	283.19	00.0000E+00	0	
00.100	187.42	-0.1663	03.923	03.923	03.923	0.0000	0.0000	283.20	27.5388E+04 26.9709E+04	0	
00.300	192.11	-0.1541	03.922	03.922	03.922	0.0000	0.0000	283.21	26.4135E+04	0	
00.400	194.37	-0.1482	03.922	03.922	03.922	0.0000	0.0000	283.21	25.8664E+04 25.3297E+04	0	
00.600	198.74	-0.1368	03.922	03.922	03.922	0.0000	0.0000	283.22	24.8030E+04	0	
00.700	200.85	-0.1313	03.922	03.922	03.922	0.0000	0.0000	283.23	24.2864E+04 23.7797E+04	0	
00.900	202.91	-0.1205	03.922	03.922	03.922	0.0000	0.0000	283.24	23.2829E+04	0	
01.000	206.88	-0.1153	03.922	03.922	03.922	0.0000	0.0000	283.25	22.7960E+04	0	
01.200	210.68	-0.1053	03.922	03.922	03.922	0.0000	0.0000	283.26	21.8513E+04	ŏ	
01.300	212.51	-0.1004	03.922	03.922	03.922	0.0000	0.0000	283.27	21.3934E+04 20.9449E+04	0	
101.400	214.30	0.0850	00.022	00.322	00.322	0.0000	0.0000	200.20	LO.OTTOL.OT	-	
.7	T2	Xeq	Second N	- HOZ	MAR A	с. Я. -		- 11 	IT THAT	and the second	And States
1Bro	CAUNE CO		order*				arger u		627		a 1
410 8	and a state	Servic III		n vech n	24	2 7		al en er er er er	124	nà de Polle a vezant	<u>Mose</u>
_ KI ≠ S	Pw/(G*2)	(200			۲ ⁴ -	u san san san sa	ய				

図-6 MRXの解析例(リスト画面)

ただし、設計条件では二次側入口圧力が明記さ れていないので、二次側出口蒸気圧力 40 ata を入口圧力とした。

図-6に示したように、解析結果として、入 力条件や正味蒸気発生開始点などにおける熱平 衡クオリティの他に、管入口から 10 cm おき (Z) に二次側流体の温度(T2)、熱平衡クオリ ティ(Xeq)、M-N(P-MN)、修正 Kozeki(P -Koz)、修正 Akagawa(P-Akag)の各式に よる圧力、クオリティ(X)、ボイド率(α)、お よび一次水温度(T1)、管内壁面熱流束(H-Flux)、 伝熱管内の流動様式(Regime)がリストされる ようになっている。

リスト画面下側中央①には、本解析によって 求められた二相流部長さを基に図ー4の関係を 用いて、流動安定を保つための入口絞り係数の 下限値(243.7)が表示されるようになってい る。また、本解析結果のリストは、画面上方の Fileメニューによりファイルやプリンターへ出 力できるようになっている。画面右側下の [Display the Graph of Results] ボタンをクリ ックすると、解析結果が図-7のようにグラフ 画面として表示される。

本解析の妥当性については、MRX の実験デ ータが実在しないので、次節の「実験条件の解 60)



図 --- 7 MRX の解析例(グラフ画面)

析と考察」においてその検討を行うが、二次側 流体は、入口から4 m あたりで飽和沸騰城に 入り、35 m 付近から過熱蒸気になること、入口 から出口までの圧力損失(*AP*)は、M-N式に よれば約 0.65 MPa(すなわち、出口蒸気圧力 は 3.35MPa)になること、熱伝達率は過熱蒸気 になり始める点を境に急激に増大してから急激 に減少することなどがわかる。また図中、ZoNB とあるのは、Bergles-Rohsenow ²⁵⁾式による核





図-8 実験データの解析例(G=707 kg/m²s)

沸騰開始位置を示している。

4.2 実験データの解析と考察

図-8に、解析結果と実験データを比較し た例を示す。解析は、画面右上①の DBList コ ントロールのスクロールによって表示される1 から147ケースの実験条件を選択し、 [Analysis] ボタンをクリックすれば実行され るが、図-8で選択した実験条件は、1伝熱管 当たりの二次水質量流量 Wが 409 kg/h (質量 速度 G=707 kg/m²s) と比較的高流速条件のも のである。横軸には伝熱管入口からの位置が、 縦軸には〇印の実験データ、ならびに実線の解 析結果がそれぞれ示されている。本報告ではカ ラー表示のものを白黒表示したため、各データ の区別がしにくいが、一次冷却水温度(T1)、二 次側流体の温度(T2)、ボイド率(α)、クオリテ ィ(x)、3つの圧力損失(AP:それぞれ上から順 に Martinelli-Nelson、Akagawa 、Kozeki の 相関式を用いて予測)、および管内壁面の熱流束 (q)、熱伝達率(h2)が示されている。図中の 点線は、実験的に求められた単相部、沸騰部、 過熱部に対する平均熱流束を示す。図に見るよ うに、Kozeki、Akagawa 式による圧力損失予 測は若干低めの値を与えるが、解析結果は本実 験データに対して非常に良い予測結果を与える ことがわかる。

図-9は、本実験条件の中で二次側流体が SG 出口において過熱状態に入る最大流量 (G=932 kg/m²s、W=539 kg/h)の条件に対し て解析したものである。図に見るように、一次 水温度、二次水温度、管内平面熱流束、および 飽和沸騰部長さに関しては解析結果と実験デー



図-9 実験データの解析例(G=932 kg/m²s)



タは非常に良い一致をみる(この結果は、飽和 沸騰部長さの推定において若干の誤差が見られ るが、全ての実験条件データに対し当てはまる) が、圧力損失に関しては M-N 式による予測値 でさえも約-25%低い値を予測する。過熱蒸 気域に入った後の圧力損失の勾配は、実験値、 解析値ともほぼ同じなので、飽和沸騰部の圧力 損失の予測が小さくなっていることがわかる。 図-10には、全実験条件に対し、飽和沸騰部 の解析(M-N 式)によって求めた圧力損失 DPcalと実験値 DPexpの比較を示した。全データ に対し、解析で求めた圧力損失は、平均で約2 2%小さい予測を与えることがわかる。図-1 1には、横軸に二次水の入口流速を取り、縦軸



図-11 圧力損失予測誤差の流速依存性

に DP_{exp}/DP_{cal}を取った場合の図を示したが、 解析による予測誤差は、全く流速に依存しない ことを示している。

予測誤差の原因としては、(1)二次側流体が コイル状に流れるための遠心力による流体の二 次流れの影響、(2)適用した二相摩擦損失相関 式の流速適用範囲外、(3)M-N式は直管を対 象に導かれた二相摩擦損失相関式であるが、コ

イル管の摩擦係数のみを代入することにより、 コイル管の二相摩擦損失を予測している、 (4) 加速損失式がコイル管にも適用できるか な どが考えられる。先ず(1)については、流速が大 きくなるほど遠心力も大きくなり、結果として 二次流れの影響も大きくなるが、誤差が流速に 依存しないことを考えると、二次流れの影響で はないものと考えられる。(2)については、本解 析に適用した3つの相関式は、いずれも流速適 用範囲が 0.5 m/s 未満のものであるが、これま での報告³⁸⁾によると、M-N式などで代表され る相関式を高流速条件に適用した場合には、む しろ圧力損失を過大に見積もってしまうことを 考えると、これにも属さない。すると、(3)か(4) のコイル管特有の原因に起因するものと考えら れ、二相増倍係数をもっと大きく取る必要があ るが、現時点ではその原因がわからないので、 本報告では今後の課題としたい。

4.3 静特性データベース検索

基になる Access 形式のデータベース・フ ァイルには、不安定流動実験に先立ち、熱伝達 率や圧力損失などの特性を調べるために取られ



図-12 系統図上における主だったデータの検索画面



図-13 伝熱管部データ表示画面

た実験データ、および不安定流動実験において 不安定流動を起こさなかった実験条件のデータ が収められている。本ファイルは、1つのテー ブルで構成されているが、テーブルには、14 7ケースの実験条件 (records) に対し187点 の直接計測データあるいは計測データから間接 的に処理されたデータが収められている(重複 有り)。実験パラメータ範囲は、以下の通りであ る。

- ·一次冷却水流量:80 t/h
- ・一次冷却水ヒーター出口温度:260,280, 310 ℃
- ・二次側 SG 出口蒸気圧力: 20, 30, 50 atg
- ・二次冷却水入口温度:70~225 ℃
- ・二次冷却水流量:100~500 kg/h

図-12には、187点のうち主だったデー タを検索する画面を示した。各データは解釈し 易いように実験装置系統図上に表示されるよう になっており、DB ファイルと連結されている ので、画面右上の①で示した DBList コントロ ールなどを使って実験条件(record)を選択す ると、各データ表示も自動的に切り替わるよう になっている。また、画面上の「Measurement Point」を示す各マークの上にしばらくカーソル を放置すると、 "Secoandary feed water temperature"といった具合にその測定点の説 明がポップアップ・メニューで表示されるよう になっている。[Heated Tube Section Data] ボ タンをクリックすると、図-13に示すように、 選択されている実験条件に対する伝熱管内のバ ルク温度、および水単相部、沸騰部、過熱部の 各長さや平均熱流束が表示される。[Graph] ボ タンをクリックすると、図ー14に示すような 伝熱管に沿う一次水温度分布、および二次側流 体の温度分布や圧力分布がグラフ表示される。 また、[Analysis] ボタンをクリックすると、選 択された実験条件に対し、4.2節で述べた解 析が為され、データとの比較グラフが表示され るようになっている。



図-14 伝熱管部データのグラフ表示画面

図-15は、全データをテーブル形式で表示 した画面を示しており、record(行)が各実験 ケースを、field(列)が計測データに対応して いる。テーブルは、record 番号を基準に、任意 の2つの計測データが1つの画面内で参照でき るように、3つに分割されている。また、図中 の field 名「F2No4」で示したように、各 field のヘッダーをクリック(そのフィールドはイン デックス・フィールドになる) すると、その field データは昇順に並び替えることができ、インデ ックス・フィールドに対してはデータの検出 ([Find] ボタン) や抽出 ([Extract] ボタン) 機能が可能となっている。各フィールドのヘッ ダー名は、都合上、略式英数字になっているが、 例えばヘッダー名「F2No4」の上にカーソルを 放置すると、"Feed water flow rate of No. 4 tube [kg/h]"といった具合にポップアップ・メニ ューでその説明が表示されるようになっている。 [Explanation of the Fields] ボタンをクリッ クすると、187点全てのヘッダー名に対する 説明が表で表示される。

	if All S	anda St	wa Tuto								ال
F	4 Mov	e cum	ent record		When click and then th	ng a heador field van 8 values of the field	ie of the table, th will be amanged (ne field is set as n order	an Index	(Relacted In F21	edec: Fleild) 4o4
	i de la com	ter de la com			Note Entre	the cat so the can	divident for the lo	down of "Num"	"Mana-Ern	"Dato" or	el "CITNINA-T
				118	1000						
1. Sta	i. Artisel		miter of ICF			Emianation	a d the Fields	(or leave a	mouse point	er on each h	leader field)
e in		Mon	e wa fadd de	utenate -							
	(for			(for	Salinz)		Eind	- D	Crect		Close
IN-	ALL	to participation and		2001 Lie	art	-	fout at the set	hurthard landaus and		N States	
	Creating South			an a			Course and add	CORV HORA OF			
R.T			\$	WOR t				Sr#2			
		P		6 Level	P21403	F2CN/T-Head	DPSIG-No4-1	TISCH	Inscour.	TZIN	T-PVI
	118		165.5	10 PC	83.13	20.59	1.584	257.9	257.2	175.5	40.06
4	135		174.6	ita alte	96.38	20.84	1.692	277.9	277.2	97.13	39.09
	63		1/4.5	-1	90.94	50.57	0.7578	308.4	308.4	225	40.78
<u></u>	8/	100005	216.6		121.3	30.78	1.397	211.9	211	60.45	30.72
	0	10000	199.2		107.5	50.40	0.000	300.4	307.0	02.40	34.01
	92	antina Zietnika	340.3		100.9	50.51	2.203	200.4	307.0	151 2	40.3
	96	10000	378.5	an a	101.7	5039	2.122	309.4	306.6	7071	34.51
	117		403.7	1.010	186.9	20.73	5 397	257.7	255.2	176.8	40.06
	86		382.4		185.9	3082	3944	277.9	275 7	1185	37.89
شمنه	35		337.2	1:07 7	1908	5051	2 408	308.4	306.9	70.95	34.27
100	96		424.1	2023 B	205.5	30.58	4.336	277.2	274.7	121	26.8
-	134		418.3	A 6 1 1 1	211.9	20.86	6.491	277.9	275.2	98.57	38.85
	52		432.6	No diag	207.3	50.26	3.102	307.1	305.2	149	27.04
	5		413.7	21.2.4	214.1	50.45	2.769	308.1	306.4	65.13	35.72
	79		461.1		222.9	50.25	2.958	297.2	295.5	152.8	33.55
	95	100	454.5	1.11	21 0.8	30.64	4.855	277.2	274.7	121.5	28.49
	125		476	· • •	243.3	20.91	7.628	272	269.3	104.4	29.45
	51		482.3		241.3	50.31	3.734	307.1	304.9	149	26.8
	34		405.9	1.0.1	233	50.44	3.305	308.1	306.4	71.91	33.55
	76		495.5		243.9	50.26	3.748	297.5	295	152.3	31.14
12	21		459		208.5	49.99	3.556	306.9	304.2	62.45	20.53
	141		493.3	· · ·	235.4	20.77	8.55	282.2	279.2	104.1	29.21
	15		4/7.4		235.3	50.37	3.533	307.4	305.4	60	32.34
	/8		527.7		254.2	50.3	3.794	297.2	295	152.8	33.55
1	NO. SOLO SIN					1 1 30.54	1 717 1		71 4 1	121 21	

図-15 テーブルリストによる全データの検索画面



図-16 流動安定限界境界図(その2)

4.4 不安定流動データベース検索

不安定流動実験は、以下のパラメータの幾 つかの組み合わせに対し、二次側給水流量を 徐々に減少させていくことにより実施された。

一次冷却水流量:80 t/h

一次冷却水出口温度:310 ℃

二次側 SG 出口圧力: 20, 30, 50 atg

二次側給水サブクール度:44,114,194 K 本 DB は、密度波振動型の不安定流動現象を生 じた時の流動条件や不安定流動解析のためにデ ータ処理された各パラメータの値を基本とし、 37実験ケース×18パラメータのデータが Access形式のmdbファイルに収められており、 静特性DBと同じように検索が可能となってい る。

また、不安定流動解析結果^{7),8)}として図-1 6に示した過熱部長さ比と過熱部圧力損失比の 2つのパラメータで整理した流動安定境界図、 ならびに前述した図-4の2つの安定境界図が 表示されるようになっている。

4.5 解析方法、実験装置などに関する情報

静特性解析については、4.1節で述べた 解析モデル(図-3)や適用した各相関式が詳 細に表示される。不安定流動解析については、 図-17に示したような解析モデルと解析方法 が表示されるようになっている。また、一体型 舶用炉模擬装置については、実験装置の系統図 と計測点、主要目表、一般説明(テキスト)、お よび圧力容器断面図、伝熱管の寸法や計測点に 関する情報がそれぞれ表示されるようになって いる。

海上技術安全研究所報告 第1巻 第3号 (平成13年)総合報告 17



図-17 不安定流動解析手法の表示画面

5. 船体横揺れ時における一次冷却水 自然循環特性データペース

5.1 自然循環流量·温度変動特性

DB に収められているデータは、次のパラ メータ(設定目標)範囲で取られたものである。

・最大横揺れ角:7.5,15.0,22.5 度

・横揺れ周期: 5.0, 7.5, 10.0, 14.5,

19.0 sec

・炉心ヒーター出力:40,60,80 kW 実験データは、1つの実験条件が1つのテー ブルに対応しており、計35テーブルが3つの Access 形式ファイルに収められている。1つの テーブルは、横揺れ1周期分のデータに対応し ており、テーブル内には61 records (1周期分 を60分割したサンプリング数)×62 fields (サンプリングデータ数)のデータが収められ ている。

図-18は、本 DB ファイルに含まれている 62データ中の主だったデータの検索画面を示

している。データは解釈しやすいように実験装 置概略図の上に表示されるようになっており、 図中①で示したデータコントロールの矢印をク リックすることにより、1周期分のデータが自 動的に切り替え表示される。実験条件(テーブ ル)の切り替えは、②で示したフレーム内の各 リストボックスの条件を選択することにより為 される。画面中の[Transitional Graph]ボタン をクリックすると、選択されているテーブルに 対する1周期分のデータが図-19のようにグ ラフ表示される。また、[Table List] ボタンを クリックすると、選択されているテーブルの全 データがテーブルの形でリストされ、全計測点 に関する詳細な説明も表で表示されるようにな っている。画面中の③のピクチャボタンをクリ ックすると、実験装置全体の概観と寸法、炉心 寸法、炉心計測点(立面と断面)、SG 計測点が それぞれグラフ表示されるようになっている。



図-18 実験装置図上における自然循環特性 DB 検索画面



図-19 自然循環特性データのグラフ表示画面

5.2 自然対流熱伝達特性

本 DB は、船体横揺れ時の自然循環実験を 基にした炉心の自然対流熱伝達特性に関する研 究成果¹⁵⁾を、そのまま Windows Help 形式ファ イルとして作成し、画面上に表示できるように したものである。文書中の図や表は、ジャンプ・ スポット機能により別の画面として表示される ようになっている。

6. 受動安全型格納容器内 熱水力挙動データペース

本 DB では、高温高圧水がプール水中に放出 された時の熱水力挙動について、現在課題とさ れている点や研究の目的、実験装置、実験結果 ならびに考察、線形解析法、得られた成果など の知見情報が、論文 20)、21)を基に Help ファ イルとして作成され、画面上に表示されるよう になっている。図-20には、一例としてフラ ッシング凝縮振動現象における蒸気泡の不安定 振動線形解析に関する情報表示画面を示した。

7. あとがき

次世代舶用炉の安全解析・評価、設計に役立 てるために、これまでに海上技術安全研究所が 積み上げてきた一体型舶用炉貫流型蒸気発生器 の流動沸騰特性、ならびに受動安全概念に関わ る一次冷却水自然循環特性と高温高圧飽和水の



図-20線形解析手法の表示画面

プール水中における熱水力挙動に関する貴重な 知見情報を、Visual Basic を用いることにより、 知的情報データベース・プログラムとして構築 することができた。^{39)・42)}基になった情報の 多くは、既に発表済みの研究成果であるが、成 果に係わる種々の知見情報をデータベースとし て有効に活用していくためには、Visual Basic は、有用な開発ツールと考えられる。

現時点では、自然循環やフラッシング・凝縮 振動の解析機能など、研究成果に係わる知見情 報の全てはデータベース内に取り込まれていな いが、今後、ホームページからのダウンロード をはじめ、積極的な本プログラムの利用を図る とともに、情報の追加、修正、保守を行ってい きたい。

参考文献

- 「原子力船研究開発の現状」、日本原子力 研究所、(1995)
- 「改良舶用炉 MRX の工学設計(中間報告)」、日本原子力研究所原子力船研究開発 室、(1996)
- 小林道幸、成合英樹、伊藤泰義、「貫流型 蒸気発生器の不安定流動特性 実験記録

第一分冊」、船舶技術研究所原子力技術部、 (1984)

- 小林道幸、成合英樹、伊藤泰義、「貫流型 蒸気発生器の不安定流動特性 実験記録 第二分冊」、船舶技術研究所原子力技術部、 (1984)
- 5) 小林道幸、成合英樹、伊藤泰義、「貫流型 蒸気発生器の不安定流動特性 実験記録 第三分冊」、船舶技術研究所原子力技術部、 (1984)
- 6) Nariai H., Kobayashi M. and Matsuoka T. "Friction pressure drop and heat transfer coefficient of two-phase flow in helically coiled tube once-through steam generator for integrated type marine water reactor," J. of Nuclear Sci. and Tech., 19-11, AESJ, (1982), pp. 936-947.
- 小林道幸、松岡猛、成合英樹、横村武宣、 伊藤泰義、「一体型舶用炉内貫流型蒸気発 生器の不安定流動に関する研究(その1: 一体型舶用炉模擬装置による実験)」、船舶 技術研究所報告 第21巻2号 (1984)
- 小林道幸、成合英樹、松岡猛、「一体型舶 用炉内貫流型蒸気発生器の不安定流動に 関する研究(その2:不安定流動特性の解 析)」、船舶技術研究所報告 第 21 巻 4 号 (1984)
- 9) 松岡猛、成合英樹、小林道幸、「一体型舶 用炉内貫流型蒸気発生器の不安定流動に 関する研究(その3:静特性の解析)」、船 舶技術研究所報告 第22巻1号(1985)
- 10) 入江正彦、「船舶用一体型加圧水炉の概念 設計」、日本舶用機関学会誌、第7巻12号 (1972) p. 877.
- 村田裕幸、小林道幸、伊従功、「一体型舶 用炉の定傾斜時自然循環特性」、船舶技術 研究所報告 第 25 巻 3 号 (1988)
- 村田裕幸、小林道幸、「舶用炉の横揺れ時 自然循環特性」、船舶技術研究所報告 第26 巻1号(1989)
- 13) Murata H., Iyori I., Kobayashi M., "Natural Circulation Characteristics of a Marine Reactor in Rolling Motion," Nuclear Engineering and Design, Vol. 118, (1990), pp. 141-154.
- 14)澤田健一、村田裕幸、小林道幸、「一体型 舶用炉の横揺れ自然循環における炉心部 熱伝達特性」、船舶技術研究所報告第36 巻2号(1999)
- 15) Murata H., Sawada K., and M. Kobayashi,

"Experimental Investigation of Natural Convection in a Core of a Marine Reactor in Rolling Motion," J. of Nuclear Science and Technology, Vol. 37, No. 6, (2000), pp. 509-517.

- 16) Takamasa T., Yamada K., and Aya I., "OSCILLATION OF HIGH-TEMPERATURE, HIGH-PRESSURE WATER FLASHING INTO POOL WATER," Proc. of the 10th Pacific Basin Nuclear Conference (1996), pp. 439-445.
- 17) 賞雅寛而、近藤宏一、綾威雄、「プール水中における高圧飽和水のフラッシング」、 日本原子力学会誌、第 39 巻 1 号 (1997)、 pp. 78-83.
- 18) Takamasa T., Tamaura S., Aya I., and Kurabayashi M., "Effect of Nozzle Length on Flashing Oscillation in Pool Water," Proc. of the 8th International Topical Meeting on Nuclear Reactor Thermal-Hydraulics (NURETH-8), Vol. 3 (1997). pp. 1500-1507.
- 19) Takamasa T., Tada K., Tamaura S., and Aya I., "Fundamental Study on Flashing Oscillation in Advanced Rector with Water-Filled Containment," Proc. of the 6th International Conference on Nuclear Engineering (ICONE-6423), (1998)
- 20) Takamasa T., Tamaura S., and Kurabayashi M., "Flashing Oscillation Phenomena caused by Discharging of High-Pressure Saturated Water into Pool Water," 1st European-Japanese Two-Phase Flow Group Meeting, and 36th European Two-Phase Flow Group Meeting, Slovenia (1998)
- 21) Aya I., Tamura S., Saitoh A., and Takamasa T., "Flashing-Condensation Oscillation Phenomena in Pool Water," 7th International Conference on Nuclear Engineering (ICONE-7300), (1999)
- Date C. J.,「データベース・システム概論」、
 第3版、藤原譲訳、丸善株式会社、(1984)
- 23) 斎藤正雄、溝口文雄、「知的情報処理の設計 LISP による知識ベースシステムへのア プローチ」、コロナ社、(1982).
- 24) Miropolskii Z. L., Shneyerova R. I. and Karamysheva A. I., "Vapor void fraction in steam-fluid mixtures flowing in heated unheated channels," Proc. of 4th Int. Heat Transfer Conf., Vol. 5, B4.7 (1970), pp. 1-13.

- 25) Bergles A. E. and Rohsenow W. M., "The determination of forced-convection surface-boiling heat transfer", Trans. ASME, J. of Heat Transfer, Vol. 10, (1964), pp. 951-965.
- 26) Levy S., "Forced Convection Subcooled Boiling-Prediction of Vapor Volumetric Fraction," Int J. of Heat Mass Transfer, Vol. 10 (1967).
- 27) Ahmad S. Y., "Axial distribution of bulk temperature and void fraction in a heated channel with inlet subcooling," Transaction of ASME, J. of Heat Transfer, Vol. 92, No. 4, (1970), pp. 595-609.
- 28) L. Smith, "Void Fractions in Two-Phase Flow: A Correlation Based upon an Equal Velocity Head Model," Proc. Instn Mechanical Engineers, Vol. 184, (Pt. 1.36), (1969), pp. 647-664.
- 29) Ito H., "Frictional factors for turbulent flow in curved pipes," J. Basic Eng., Vol. 6, (1959), pp. 123-134.
- 30) Martinelli R. C. and Nelson D. B.,
 " Prediction of pressure drop during forced circulation boiling water," Trans. ASME, Vol. 70, (1948), pp. 709-724.
- Lockhart R. W., and Martinelli R. C., "Proposed Correlation of Data for Isothermal Two-Component Flow in Pipes," Chemical Engineering Progress, Vol. 45, No. 1 (1945).
- 32) Kozeki M., "Study on two-phase flow and heat transfer in coiled tubes," PhD thesis at Univ. of Tokyo, (1973).
- 33) Akagawa H., Sakaguchi T. and Ueda M., "Study on liquid-vapor two-phase flow in coiled tube," Trans. JEME, Vol. 36, No. 290, (1970).
- 34) Trasova N. V., Leontiev A. I., Hlopushn V. I., and Orlov V. M., "Pressure Drop of Boiling Subcooled Water and Steam-Water Mixture Flowing," Proc. of the 3rd Int.J. of Heat Transfer Conf., Vol. 4 (1966).
- 35) Mori Y. and Nakayama W., "Study on forced convection heat transfer in coiled tubes. (Part 2 turbulent flow region)," Trans. JEME, Vol. 31, No. 230, (1965), pp. 1521-1532.
- Stephan K. and Abdelsalam M., referred to Boiling heat transfer and cooling, JSME 1989, (1980), p. 49.
- 37) Schrock V. E. and Grossman L. M., "Forced

convection boiling in tubes," Nuclear Sci. Eng., Vol. 12, (1962), pp. 474-481.

- 38) 植田辰洋、「気液二相流」、養賢堂、(1981).
- 39) 稲坂冨士夫、「Visual Basic による貫流型蒸 気発生器の不安定流動特性データベース の開発」、第71回船舶技術研究所研究発表 会講演集、(1998)、pp. 75-78.
- 40) Inasaka F. and Nariai H, "Intelligent information database of flow boiling characteristics in once-through steam generator for integrated type marine water reactor," Proc. of Korea-Japan Symp. on Nuclear Thermal-Hydraulic and Safety,

(1998), pp. 155-161.

- 41) Inasaka F. and Nariai H, "Intelligent Information Database of the Thermal-Hydraulic Characteristics for a Future Marine Water Reactor," Proc. of the International Workshop on Utilization of Nuclear Power in Oceans (N'ocean 2000), (2000), pp. 301-308.
- 42) 稲坂冨士夫、成合英樹、村田裕幸、小林道 幸、「次世代舶用炉の熱流動特性に関する 知的情報データベース」、第74回船舶技術 研究所研究発表会講演集、(2000)、pp. 365-370.