T字合流配管の温度ゆらぎ現象の数値解析 一乱流モデルと解析格子の影響―

Numerical Simulations of Thermal Striping at T-junction Pipe – The Effect of Turbulence Model and Computational Grid –

中村 晶 (Akira Nakamura)*

要約 温度差のある流体が混合する T 字配管では熱疲労が生じる可能性がある.本研究では配管合 流部の温度変動を数値シミュレーションで再現するため,4種類の乱流モデルと2つの解析格子を 用いて計算を行った.日本原子力研究開発機構で行われた WATLON 試験に対して,合流する噴流 が壁面にとどまる壁面噴流の場合と,合流配管とは反対の主配管壁面に噴流が到達する衝突噴流の 場合の2つの流速条件で,評価精度を調べた.その結果,層流とDES モデルを用いた数値解析によ り噴流後流の温度変動強度を定量的に予測できることが分かった.また,温度変動の原因となる噴 流周りの渦構造は,壁面噴流の場合はΩ型のアーチ渦,衝突噴流の場合は逆U字型のアーチ渦が支 配的であることが分かった.

キーワード 熱疲労,温度変動,噴流,T字配管,数値計算,乱流モデル

Abstract Thermal fatigue may occur at T-junction pipe where the high and low temperature fluids mix. A series of numerical simulations was conducted in this paper to simulate temperature fluctuation at T-junction pipe using four kinds of turbulence models and two computational grids. The accuracy of simulations was examined for two velocity conditions in WATLON experiments performed at Japan Atomic Energy Agency: wall jet condition that the jet from a branch pipe flowed near main pipe wall, and impinging jet condition that the jet reached the other side of main pipe. The intensity of temperature fluctuation in the wake of jet with laminar and DES model simulations showed good agreement with the experimental results. The dominant vortex structures which made temperature fluctuate were omega-shaped arch vortices for the wall jet condition and inverted U-shaped arch vortices for the impinging jet condition.

Key Words thermal fatigue, temperature fluctuation, jet, T-junction, numerical simulation, turbulence model

1. 序論

高温流体と低温流体が混合する T 字配管において は、サーマルストライピングと呼ばれる温度変動が 生じることは広く知られている.合流部前の温度差 は運転条件から決まるために緩和できないことが多 く、この温度差により生じる配管の熱疲労を予測し て設計・運転・検査を行うことが求められる.日本 機械学会は T 字配管の熱疲労を評価するため、「配 管の高サイクル熱疲労に関する評価指針」⁽¹⁾(以 下、指針)を策定した.指針は、水を内包する配管 の高低温水の合流・混合、閉塞分岐配管の熱成層に より生じる熱疲労を評価・防止するものである.指 針の評価フローにおいては、設計条件を用いたデー タに基づいて疲れ累積係数を評価して不合格となっ た場合に,詳細評価を行うパスが残されている.こ の詳細評価には数値解析を活用して,具体的な流動 条件・配管形状に対してより精緻な熱荷重を算出す ることが考えられる.このような熱疲労評価技術の 開発は国内外で進められており,日本原子力研究開 発機構(旧核燃料サイクル開発機構,以下,原子力 機構)では流体解析,熱伝導解析,構造解析を組み 合わせた評価手法⁽²⁾を開発している.

世界的にも熱疲労の評価手法研究が重要と認識され、国際ベンチマークが行われた^{(3)~(5)}.このうち、フェニックス炉の2次主冷却系配管枝管合流部のベンチマーク問題では、実炉でき裂が発見された部位の評価には上流部エルボによる流速分布の影響があ

^{* (}株)原子力安全システム研究所 技術システム研究所

り,長周期の温度変動成分の評価が重要であると報告されている⁽³⁾.また,仏 Civaux 発電所の余熱除去系統で発見された熱疲労による配管のき裂の発生 原因を調べるため,EDF⁽⁶⁾,CEA⁽⁷⁾はそれぞれ独自に開発したコードにより3次元の熱流動非定常解析 を行っている.

これまで筆者は、流体と構造とを熱的に連成させた数値シミュレーションを行って配管内部の温度変動を求め、それを時間・空間的に補間して応力解析を行う統合熱疲労評価システム IMAT-Fを開発した^{(8)~(10)}.原子力機構が行った液体ナトリウムを用いた高サイクル熱疲労試験 SPECTRA の試験結果⁽¹¹⁾を用いた検証結果⁽⁹⁾⁽¹⁰⁾は、IMAT-Fが実験結果に対して2~3%の誤差で温度評価が可能であることを示した.一方、軽水炉の配管を評価することを考えると、液体金属に比べて熱伝達の影響が相対的に大きくなる水条件での検証が必要である.

そこで本報告では原子力機構が行った T 字配管合 流部を対象とした長周期温度変動水試験 WATLON の試験結果^{(12)~(14)}を用いて,水条件での高・低温水 合流部の温度変動の定量評価を検証した.この試験 は流体の温度変動挙動の解明が目的のため,数値シ ミュレーションも壁面はモデル化しないで流体のみ の温度変動を評価対象とした.

2. 検証内容と評価手法

2.1 検証対象

原子力機構が行った長周期温度変動水試験 WAT-LON の試験部を図1に示す. 試験装置の主配管は内 径 $D_m = 150$ mm, 枝配管は内径 $D_b = 50$ mm であり, 口径比は 3:1 である. 主配管・枝配管はアクリル樹 脂で作られ, 枝配管は主配管下面に垂直かつ T 字形 状で接合され, 面取りは施されていない.

合流部には下流から図2に示す熱電対ツリーを挿入し,主配管内の温度変動を計測する.熱電対は壁面から1mm,3mm,5mm間隔で15本の計17本であり,非接地K型でシース径 φ 0.25mm である.熱電対ツリーは流れ方向への移動と円周方向への回転が可能である.

T管部での合流のフローパターンは、主流に合流 する枝配管内の流れの運動量により変化すると考え られ、次のような運動量比 *M*_Rによって図3のよう に整理される⁽¹⁴⁾.

$$M_{m} = \rho \left(D_{m} D_{b} \right) V_{m}^{2}$$

$$M_{b} = \rho \frac{\pi D_{b}^{2}}{4} V_{b}^{2}$$

$$M_{R} = M_{m} / M_{b}$$
(1)

ここで*p*は流体の密度,*V_m*,*V_bはそれぞれ合流前の 主配管と枝配管の断面平均流速である。*



図1 WATLON 試験装置の概略⁽¹⁴⁾



図2 温度計測のための熱電対ツリー⁽¹⁴⁾





2.2 数值解析条件

熱疲労の評価では壁面近傍での温度変動挙動の再 現性が重要であり,温度変動現象の原因となる流体 的な不安定性に影響すると考えられる乱流モデルと 解析格子を主なパラメータとして,シミュレーショ ン結果を比較する.

解析コードには ANSYS 社の汎用熱流動解析コード CFX-10 を用い, WATLON 試験の流れ場をモデル化して解いた.

2.2.1 流体解析条件

1) 流体条件

WATLON 試験のうち, $M_R > 1.35$ となる壁面噴 流条件から1ケース, $M_R < 0.35$ となる衝突噴流条 件から1ケースを代表的な流れ場として選び, 次の 表1の条件で数値解析を行った. 温度条件は, 主配 管流入温度 $T_m = 48^{\circ}$, 枝配管流入温度 $T_b = 33^{\circ}$ である.

表1 検証を行うT管の実験条件

ケース	噴 流 形 態	V_m [m/s]	$V_b[m/s]$	M_R
Case A	壁面	1.46	1.0	8.1
Case B	衝突	0.23	1.0	0.2

初期条件には流速は 0, 温度は単純平均として 40℃を解析範囲に一様に与えた. 流入条件は主配 管・枝配管とも一様流を与えた. 壁面は Non-slip, 断熱条件とした.

流体の物性値は実験の温度範囲ではあまり変化し ないものと見なして、40℃の水の密度、粘度を与え た.

2) 乱流モデル

乱流モデルは流況と熱伝達率の両方に対し影響する.最も広く用いられるレイノルズ平均モデルとして k- ϵ モデル, k- ϵ モデルと k- ω モデルのハイブリッドである SST モデル⁽¹⁵⁾, LES と SST との切り替えを行う DES モデル⁽¹⁵⁾の3つを用いた.計算したケースを表2に示す.

移流項の空間差分には k-ε, SST では 2 次精度上 流差分, DES の LES では 2 次精度中心差分を用い, 時間項には全ての場合で 2 次精度 Euler 後退差分を 用いた.

表2 流体条件の各ケース

ケース	噴流	解析格子	乱流モデル	
Case A1		粗メッシュ	なし(層流)	
Case A2			k- ε	
Case A3	壁面		SST * 1	
Case A4			DES * 2	
Case A5		詳細メッシュ	なし(層流)	
Case A6			DES	
Case B1		ちょうしょ	なし(層流)	
Case B2	金虎		DES	
Case B3	倒天	詳細メッシュ	なし(層流)	
Case B4			DES	

*1 Shear Stress Transport (SST) k-ω Model:壁 面近傍では k-ωモデルが使用されバルク流では k-εモデルが使用される

 *2 Detached Eddy Simulation (DES):壁面近傍及 び定常的な流れ場では SST モデルが使用され、変 動の大きい流れ場では Large Eddy Simulation が 使用される

2.2.2 解析格子

1) 解析範囲

試験部では枝配管からの合流により,主流内部に 噴流が生じる.この噴流が温度変動を支配すると考 え,図4のように配管合流部に上流側に主配管は 1D_m,枝配管は2D_bの距離を取り,合流部から後流 は噴流の影響範囲を考えて4D_mの距離を解析範囲と した.主配管の流れ方向の座標 z と枝配管の流れ方 向の座標 y の原点は,主配管中心軸と枝配管中心軸 の交点に取った.

2) 解析格子

解析メッシュによる温度変動への影響を確認する ために、粗メッシュ及び詳細メッシュの2種類を作 成した. どちらのメッシュも壁面近傍では無次元距



図4 解析範囲

離 y^+ が 10 を目標とした.ここで、 y^+ は無次元距離 ($y \times u^* / v$)、 u^* は摩擦速度 $\sqrt{(\tau_w / \rho)}$ 、vは動粘度、 τ_w は壁面摩擦力、 ρ は密度、yはメッシュ幅である.

主配管及び枝配管の y は以下のように算出した. なお,主配管は合流後の平均流速,枝配管は合流前 の流速を用いて,合流後の平均流速が高くなる Case A について算出した.

合流後の平均流速 $V_{mix} = 1.57$ m/s 枝配管の平均流速 $V_b = 1.0$ m/s 管内径 $D_m = 0.15$ m, $D_b = 0.05$ m 動粘度 $v_m = 5.72 \times 10^{-7}$ (水 48℃) $v_b = 7.53 \times 10^{-7}$ (水 33℃)

レイノルズ数 $Re_m = 4.12 \times 10^5$

 $Re_b = 6.64 \times 10^4$

上記のレイノルズ数 $Re = VD/\nu$ にて管摩擦係数 λ をブラジウスの式 $\lambda = 0.3164 \times Re^{-0.25}$ から算 出すると,

この結果から今回のメッシュに対する y⁺ = 10 に おける半径方向のメッシュ幅 y を主配管及び枝配管 に関して求める.壁面摩擦力に関する次の関係から,

$$\tau_w = \lambda \rho V^2 / 8 \tag{2}$$

 $y は主配管では <math>y_m = 0.1$ mm, 枝配管では $y_b = 0.1$ 5mm となる.

この半径方向の最小格子間隔を考慮して作成した 粗メッシュ及び詳細メッシュを図5および図6に示 す. 総メッシュ数は粗メッシュで約50万ノード,詳 細メッシュで約131万ノードである.

3)時間刻み幅

今回の計算におけるタイムステップを検討するために、以下のクーラン条件を満足する時間刻み幅 Δt を算出した.ここでCはクーラン数、 Δx :メッシュ幅、 Δt :タイムステップである.

 $C = V\Delta t / \Delta x < 1$

主管と枝管の合流部近傍における軸方向のメッシュ幅は粗メッシュで $\Delta x = 3$ mm, 詳細メッシュで $\Delta x = 0.5$ mm となったので, 混合後の試験部平均流 速 $V_{mix} = 1.57$ m/s を用いて C = 1 となるタイムステップは,

粗メッシュ: $\Delta t \doteq 0.00471$ s 詳細メッシュ: $\Delta t \doteq 0.00079$ s となる.

 (a) 全体
 (b) 主配管入り口
 (c) 合流部拡大 (流れ方向視)

 (d) 合流部拡大 (流れ直角方向視)
 (c) 枝配管入り口
 (c) 枝配管入り口

図5 粗メッシュ



これを考慮して今回の解析では,以下のタイムス テップを用いた.

粗メッシュ: 0.005s

詳細メッシュ:0.001s

本解析の対象となる実験は 480 秒間実施された. しかし,発生する温度変動は数 Hz 程度であること から,シミュレーション時間はまず 10 秒程度の計算 を行い,その後1 秒間の統計処理を行った. 3. 数值解析結果

3.1 壁面噴流条件

3.1.1 粗メッシュを用いた場合

1)時間平均温度分布

粗メッシュを用いた壁面噴流条件の計算結果のうち,時間平均温度 *T_{ave}の分布*を図7と図8に示す. 図7は主配管壁面から 1mm の流体温度を,枝配管



図6 詳細メッシュ



図7 壁面近傍の時間平均温度分布(粗メッシュ,壁面噴流)

の合流方向を0とする周方向角度 θ に対してプロットしている.図7では角度が0を中心に温度が低下しており,図8でも分かるように枝配管からの低温 流体が噴流後流に流れる壁面噴流となっている.図 7の低温領域の幅を見ると、実験結果に対して各乱 流モデルの結果はわずかに狭くなっている.図8に 示す枝配管合流部を起点にする軸方向位置z = 0, 0.5 D_m , 1.0 D_m の各断面を見ると、各乱流モデルの 影響は平均温度にはあまり表れていない.軸方向断 面では、層流の結果はk- ε モデル,SST モデルを用 いた場合よりも合流した壁面噴流が下流で広がり、 拡散が強いことが分かる.DES モデルの場合は壁面 噴流が他の場合に比べて下流で壁近傍に寄せられて いる.

2) 温度変動強度分布

粗メッシュを用いた壁面噴流条件の計算結果のうち、温度変動強度 T_{rms}^* の分布を図9と図10に示す. ここで T_{rms}^* は、

$$T_{rms}^{*} = \frac{1}{T_{m} - T_{b}} \sqrt{\frac{\sum\limits_{i=1}^{N} (T_{i} - T_{ave})^{2}}{N}}$$
(3)





図9は主配管壁面から 1mm の流体温度を, 枝配管 の合流方向を0とする周方向角度 θ に対してプロッ トしている. 図9を見ると実験では枝配管から合流 する壁面噴流により壁近傍では $\theta = \pm 40^{\circ}$ 付近に2 つの温度変動のピークを有しているが, その傾向を 再現しているのは層流と DES モデルの場合である. 図中では判別しづらくなっているが, k- ε モデル, SST モデルでは温度変動が全く生じていない. 別 途, 流れ場を可視化してみると, k- ε モデル, SST モデルでは非定常で計算しているにもかかわらず, 流速と温度は時間的に変動が全く見られなかった.

層流の結果と DES の結果を図 10 で比較すると, 層流(a)の軸方向断面では噴流の前縁から温度変動 が生じていることに対し,DES(d)では主として 噴流が主流に吹き流されていく過程で変動が生じて いる.この違いは図 9 にも現れており, $z = 0.5D_m$ 断面で DES モデルは温度変動がほとんど生じてい ないが, $z = 1.0D_m$ 断面では変動が小さいながらも 再現されている.層流の場合は $z = 0.5D_m$ の位置で 0.268と実験結果の0.253に対して6%ほど過大評価 しているが, $z = 1.0D_m$ の位置では0.213と実験結 果の0.238に対して11%ほど過小評価している.ま



(b) k-ε



図8 配管断面の時間平均温度分布(粗メッシュ,壁面噴流)

た,変動強度の周方向の幅が実験結果よりわずかに 狭くなっている.

3.1.2 詳細メッシュを用いた場合

1)時間平均温度分布

次に解析格子を図6に示した詳細メッシュに変更 し、他の条件は同じままで解析を行った.ただし、 粗メッシュで温度変動の生じなかった k-εモデル, SST モデルについては現象の再現性が悪いと判断し て計算を行わなかった.計算結果の時間平均温度の 周方向分布を図 11 に示し,各断面の分布を図 12 に 示す.

図11を見ると粗メッシュを用いた結果の図7に比べて,層流の解析結果は温度の周方向分布が改善されて,実験結果に近くなっている.平均温度の断面







図10 配管断面の温度変動強度分布(粗メッシュ,壁面噴流)

分布を粗メッシュを用いた図8と比べると、図12 (a)の層流の結果で噴流後流での循環域の長さが短 くなり、噴流前縁からの渦の巻き込みが激しくなっ たことを予想させる. DES モデルの結果は図11を 見ると粗メッシュを用いた場合に比べて、平均温度 分布の周方向の最小値が実験結果により近くなって いる.

2) 温度変動強度分布

温度変動強度の周方向分布を図 13 に、各断面の分 布を図 14 に示す。層流の場合では粗メッシュの結果 である図 9 と比較すると、詳細メッシュでは $z = 0.5D_m$ の位置において温度変動の最大値が 0.193 と 小さくなり、実験結果の 0.253 に対して 24%ほど過 小評価している。しかし、 $z = 1.0D_m$ の位置では温 度変動強度の最大値は 0.250 と実験結果の 0.238 よ り 5%ほど過大評価になっている。DES モデルの場 合では $z = 0.5D_m$ の位置において温度変動の最大値 が0.107 となり, 粗メッシュの結果である図9より 改善しているが, 実験結果の0.253 に対してまだ 58%過小評価している.しかし, *z* = 1.0*D*mの位置 では温度変動強度の最大値は0.259 と実験結果の 0.238 より9%ほど過大評価になっている.

周方向の分布では、層流・DES モデルとも z =0.5 D_m の位置では温度変動の生じる範囲が±40°の 間であり実験結果の±60°よりも狭いが、z =1.0 D_m の位置では±60°に近い結果となり、実験結 果をよく再現している。従って、層流・DES モデル とも $z = 1.0D_m$ の位置での温度変動は、温度変動強 度と温度変動の生じる周方向範囲とも実験結果に対 して十分な精度で再現している。

図14に示す温度変動強度の断面分布を粗メッシュ の結果である図10と比べると、層流とDESモデル の両方で、詳細メッシュを用いることにより温度変 動強度が大きくなっていることが分かる。特に層流 の結果である図14(a)では噴流前縁での温度変動



図11 壁面近傍の時間平均温度分布(詳細メッシュ,壁面噴流)



図12 配管断面の時間平均温度分布(詳細メッシュ,壁面噴流)

Tave [C]

強度がかなり強くなり、DESモデルでは噴流前縁で ほとんど変動が見られないこととは違っている.

3.2 衝突噴流条件

3.2.1 粗メッシュを用いた場合

1)時間平均温度分布

流速により噴流形態が変化することを数値シミュ レーションで再現できるかどうかを調べるため、表 1の Case B に示した衝突噴流条件を、表2の組み合 わせで計算を行った. 粗メッシュを用いた衝突噴流 条件の計算結果のうち、時間平均温度の周方向分布 を図 15 に、断面分布を図 16 に示す. まず図 16 を見 ると、枝配管からの噴流は主配管内を通り、枝配管 が合流する方向とは反対の主配管壁面に到達して、 衝突噴流状態であることが分かる. その結果、図 15 (a) では周方向角度で 120 ~ 180°, および -180 ~



-120°の範囲で噴流の衝突により時間平均温度が低下している.この低温部は噴流後流の混合により,図15(b)では周方向範囲が広くなっている.

図 15 (a) で DES モデルの結果を見ると, ほとん ど時間平均温度が主配管流入温度 48℃から低下して おらず, 噴流の影響が見られない. これは図 16 (b) で $0.5D_m$ の位置で, 壁面近傍の流体温度が周方向に ほぼ 48℃になっていることからも分かる. その原因 は図 16 (b)の上図で分かるように, 噴流の配管壁 面へ衝突する位置が $0.5D_m$ よりも下流になっている ためである. 数値解析結果で周方向の最低温度が, 実験結果の最低温度の 44℃まで低下する位置を探す と, $z = 0.68 D_m$ であった. よって DES モデルでは 粗メッシュを用いると, 噴流衝突位置の流れ方向の 誤差が 36%程度と見積もられる.

2) 温度変動強度分布





図13 壁面近傍の温度変動強度分布(詳細メッシュ,壁面噴流)



図14 配管断面の温度変動強度分布(詳細メッシュ,壁面噴流)

ち、温度変動強度の周方向分布を図17に、断面分布 を図 18 に示す.まず図 17(a)を見ると、図 15 で 枝配管からの噴流が衝突することにより時間平均温 度が低下していた周方向角度 120~180°,および -180~-120°の範囲で、温度変動強度が大きくなっ ている. この範囲は z = 1.0Dmの位置では噴流後流 の混合により広くなり、図17(b)では周方向角度 60~180°,および-180~-60°の範囲で変動が生じ ている.温度変動強度の最大値を比較すると、層流 では z = 0.5Dmの位置において温度変動の最大値が 0.338と実験結果の0.256に対して32%ほど過大評 価している. $z = 1.0D_m$ の位置では温度変動強度の 最大値は0.177と実験結果の0.162より9%ほど過 大評価になっている. DES モデルの場合では z = 0.5Dmの位置では温度変動がほとんど見られず, z = 1.0Dmの位置では 0.161 と実験結果にほぼ一致し ているものの全体に過小評価する傾向がある.この DES モデルにおける差違は、先に述べた噴流の衝突

位置の差に影響されたと考えられる.

図 18 の温度変動強度の断面分布では、先の壁面噴 流の場合と同様に、噴流前縁での温度変動強度が強 いことがわかる.壁面噴流の場合と同様に、衝突噴 流の場合でも層流の結果と比べて DES モデルの結 果である図 18(b) は変動強度が小さい.

3.2.2 詳細メッシュを用いた場合

1)時間平均温度分布

解析格子を詳細メッシュに変更して同じ衝突噴流 条件で解析を行った結果から,時間平均温度の周方 向分布を図 19 に,断面分布を図 20 に示す. 粗メッ シュの結果である図 15 と比較すると,図 19 では メッシュによる差があまり見られない.ただし,z= 0.5 D_m 位置の図 19 (a)を見ると,DES モデルの 結果はほとんど時間平均温度が主配管流入温度 48℃ から低下しておらず,噴流の影響が見られない.こ



図 15 壁面近傍の時間平均温度分布(粗メッシュ,衝突噴流)



図16 配管断面の時間平均温度分布(粗メッシュ,衝突噴流)

れは図 20(b) で 0.5*D*_mの断面で,壁面近傍の流体 温度が周方向に 48℃になっていることからも分か る.その原因は図 20(b)の上図で分かるように, 噴流の配管壁面へ衝突する位置が 0.5*D*_mよりも下流 になっているためである.この衝突位置の差は詳細 メッシュの方が粗メッシュの場合より強く表れてい るようであり,図 19(a)で層流の結果を見ても, 図 15(a)の層流の結果より時間平均温度分布の低 下している範囲が狭くなっている.

2) 温度変動強度分布

温度変動強度の周方向分布を示した図 21 を見る と、温度変動強度の最大値は層流の場合ではほぼ実 験値と一致しているが、DES モデルの場合では $z = 0.5D_m$ 位置ではかなり過小評価されている. これは 粗メッシュの場合と同様に、衝突位置の差によると 考えられ、断面分布を示した図 22 (b) を見ると、 $z = 0.5D_m$ 位置よりも後流の壁面近傍で温度変動強度 が高くなっていることが分かる.

詳細メッシュを用いると層流では z = 0.5Dmの位 置において温度変動の最大値が0.270となり、実験 結果の0.256に対しては過大評価しているが、温度 変動の生じる周方向角度範囲 110~180°の間と -180~-90°の範囲であり、実験結果が主として 60 ~ 180°と-180~-60°の範囲で変動していることよ りもかなり狭くなっている.このことは前述の衝突 位置とも関係があり、後流の $z = 1.0D_m$ の位置では 層流・DES モデルとも実験結果を良く再現してい る.この位置で層流の温度変動強度の最大値は 0.194と実験結果の0.162より20%ほど過大評価に なっている. DES モデルの場合では 0.168 となり, 実験結果にほぼ一致している. また周方向の範囲は, この位置では層流・DES モデルとも実験結果をよく 再現している. 従って, 層流・DES モデルとも z = 1.0Dmの位置での温度変動は、温度変動強度と温度 変動の生じる周方向範囲とも実験結果に対して十分



図17 壁面近傍の温度変動強度分布(粗メッシュ,衝突噴流)



109

な精度で再現している.

図 22 に示す温度変動強度の断面分布は, 粗メッ シュの結果である図 18 と比べると, 特に大きな差違 は見られない. 壁面噴流の場合にはメッシュサイ ズ・乱流モデルによって温度変動の最大値の現れる 位置が, 噴流の前縁からか噴流の後流かという違い があったが, 衝突噴流の場合にはメッシュサイズ・ 乱流モデルにかかわらず噴流前縁で主に温度変動が 生じている.

4. 温度変動現象の考察

4.1 壁面噴流の場合

噴流周りに生じる渦と温度変動の関係を調べるため,数値解析結果から速度勾配テンソルの第二不変量(以下,Q値)を用いて可視化した.このQ値は 乱流のシミュレーションにおいて渦構造を調べるた めによく用いられる量である.図 23 には壁面噴流の 結果から Q 値の等値面(Q = 10⁴)を灰色に,温度 を色で示す.乱流モデルについてはこれまでの解析 ケースから,壁面噴流と衝突噴流の両方で温度変動 の再現性の良かった層流の場合だけ図に示した.壁 面噴流条件では噴流は大きく曲げられて主配管壁面 に沿うように流れる.この噴流後流は主流に比べて 温度が低く,また流速が低い.噴流周りには流速差 により Kelvin-Helmholtzの不安定により渦が生じ る⁽¹⁶⁾⁽¹⁷⁾ことが知られており,流速差と同時に温度 差が噴流周りに生じていることが温度変動の直接的 な原因となる.

図 23 の Q 値の等値面から壁面噴流の後流には Q の形をした渦が周期的に放出されていることが分か る. この渦を,時間を追って観察すると, Q 型の アーチ渦が流れ方向に交互にカルマン渦的な配置と なっている. この様子をスケッチして図 24 に示す. 流れが偏向噴流の場合に生じるアーチ渦の構造と放



図19 壁面近傍の時間平均温度分布(詳細メッシュ,衝突噴流)



図 20 配管断面の時間平均温度分布(詳細メッシュ,衝突噴流)

出周波数については檜原ら⁽¹⁸⁾が詳しく調べている が,流れ方向に交互な配列になることは報告されて いない.一方,五十嵐ら⁽¹²⁾は枝配管からの噴流を柔 な構造物と考えてカルマン渦的な渦放出が生じてい ると考え,その放出周波数をストローハル数(以下, St数)で整理した.

$$St = \frac{fD_b}{V_m} \tag{4}$$

ここでfは渦放出周波数である.

詳細メッシュの数値解析結果より壁面から 1mm の流体温度の変動を高速フーリエ変換した結果を図 25 に示す.実験結果では 6.15Hz にピークがあるこ とに対し,層流では 5.86Hz, DES モデルでは 6.35Hz にピークがあり,どちらも実験結果の変動 周波数をよく再現している.先の(4)式に一般的な円 柱周りのカルマン渦の St = 0.2を用いてfを算出す ると 5.84Hz となり,温度変動の周波数が St 数で整 理できることが確認できた.このことは数値解析結 果からの可視化で観察した,図24(a)のΩ型の アーチ渦が交互配列になっていることと対応してい ると考えられる.

渦の発生は図 26 に示すように噴流の前縁から始ま り、主流と噴流の流速差から渦が発達する.一方、 壁面噴流の後流は流れが配管に付着しているため、 図 27 に示す時間平均流速分布で分かるように流速が 遅くなる.噴流前縁で発達した逆 U 字型の渦が下流 へと流下すると、主配管の中心近傍では主流の影響 を受けやすく逆 U 字の丸い部分が速く流れることに なり、噴流後流では逆 U 字の足の部分が遅く流れる ことになる.この流速差により逆 U 字の渦が引き延 ばされてΩ型へと変形し、図 24 のように下流へと放 出される.

図 26 には枝配管の中へ主流が一部進入している様 子が現れている.詳細メッシュを用いた DES モデ ルでの計算結果ではこの進入は現れておらず,実験 では注目されていなかったためにデータがない.



図 21 壁面近傍の温度変動強度分布(詳細メッシュ,衝突噴流)



図 22 配管断面の温度変動強度分布(詳細メッシュ,衝突噴流)



(a) 斜め上方から

(b) 上方から

図23 壁面近傍の瞬時温度(色)とQ値の等値面(灰色)(詳細メッシュ,壁面噴流, t = 11.8s)





(a) 上方から

(b) 横から

図24 壁面噴流まわりに生じる渦

従ってこの進入が実配管で生じるという保証はない が、この現象による熱疲労の可能性は今後調べる必 要があると考えられる.

4.2 衝突噴流の場合

衝突噴流の場合には温度変動が生じるのは主とし て噴流が衝突する配管壁面であり,枝配管の合流と は逆方向である.そこで色で示された温度は半透明 にして,主配管内の渦をQ値の等値面で表したもの を図28に示す.渦は壁面噴流の場合と同様に噴流前 縁から主流と噴流の流速差から発達して,逆U字の 形状を保ったまま主流に放出される.その様子をス ケッチして図29に示す.衝突噴流の場合は噴流が強 いため,噴流の背面でもU字の渦が発生するが,噴 流背後の流れが複雑なために渦が細分化され,図29



図 25 壁面近傍の流体温度の周波数分布 (詳細メッシュ,壁面噴流, *z* = 1.0*D_m*, *θ* = 30°,壁面から1mm内側)

のような噴流前縁からの渦が支配的になる. この渦 が壁面に到達すると,渦は噴流の低温水を巻き込ん でいるために温度が低く,図 28(b)のように壁面 近傍での流体温度の低下を生じる.

このように衝突噴流まわりに周期的に逆U字型の アーチ渦が放出されるが、その渦が壁面へ衝突する タイミングは渦の複雑な配列によって一定周期とは ならないようである.図30には詳細メッシュの計算 結果より壁面から1mmの流体温度の変動を高速 フーリエ変換した結果を示す.実験結果、数値解析 結果とも壁面噴流の場合に比べて、明瞭な周波数 ピークが見られない.

図 31 に示す合流部近傍の瞬時温度分布を見ると, 噴流の前縁と背面の両側に渦が発達し,その両方が 渦ペアとなって噴流自体が渦塊へと細分化されてい く様子が分かる.壁面へ到達する位置では噴流は揺 らぎ,渦に内包される冷水塊が壁面に衝突する位置 やタイミングが細かく変化する.そのため図 30 で明 瞭な周波数ピークが見られないと考えられる.

5. 結論

本研究では水条件での高・低温水合流部の温度変 動を数値シミュレーションで再現するため、乱流モ デルと解析格子をパラメータとして計算を行った. 日本原子力研究開発機構が行った WATLON 試験に 対して評価精度を調べた結果,以下のことが分かっ た.

(1)壁面噴流となる流速条件での計算結果から, メッシュが粗い場合は k-ε, SST の両乱流モデ



図 26 合流部近傍の瞬時温度分布 (詳細メッシュ,壁面噴流, *t* = 12.0st)





(a) 斜め上方から

Temperature [℃]

図 28 壁面近傍の瞬時温度(色)と Q 値の等値面(灰色)(詳細メッシュ,衝突噴流, t = 11.75s)

(b) 上面

ルでは温度変動が生じなかった. 同じ場合でも 乱流モデルを用いない層流の場合と, DES モ デルを用いた場合では温度変動が生じた. 従っ て, 配管合流部の数値シミュレーションでは, 層流もしくは DES モデルを用いることが良い.

(2)壁面噴流となる流速条件で解析格子を変えた計 算結果から、合流部から主配管内径 D_mだけ離 れた位置では、今回用いた詳細メッシュでは層 流と DES モデルともに温度変動強度と温度変 動範囲が十分な精度で実験結果を再現してい る.これより合流部に近い0.5D_mの位置では、 粗メッシュと詳細メッシュの両方で層流の方が 実験結果に近い結果となった.

- (3)衝突噴流となる流速条件で層流と DES モデル を用いて解析格子を変えた計算結果から、この 流速条件では今回用いたメッシュの粗さの影響 があまり見られなかった。合流部から主配管内 径 D_mだけ離れた位置では、層流と DES モデ ルともに温度変動強度と温度変動範囲が十分な 精度で実験結果を再現している。これより合流 部に近い 0.5D_mの位置では層流の方が実験結 果に近い結果となった。
- (4)数値解析結果から温度変動現象を考察し,壁面 噴流の場合には噴流前縁から発生する渦が後流 にΩ型渦として放出され,それがカルマン渦状



(a) 上方から





図 29 衝突噴流まわりに生じる渦



図 30 壁面近傍の流体温度の周波数分布 (詳細メッシュ,衝突噴流, $z = 1.0D_m$, $\theta = 180^\circ$, 壁面から 1mm 内側)





図 31 合流部近傍の瞬時温度分布 (層流,詳細メッシュ,衝突噴流, t = 12.0s)

に交互に配置されることにより温度変動が生じ る. 衝突噴流の場合には噴流前縁からは逆 U 字型のアーチ渦が放出されて壁面近傍に達する が, 渦が複雑に干渉して壁面近傍に到達するた め, 温度変動の周期には明瞭なピークが見られ ない.

謝辞

WATLON 試験の結果について情報提供いただき, また議論をさせていただいた上出英樹氏, 笠原直人 氏, 大島宏之氏をはじめ日本原子力研究開発機構の 次世代原子力システム研究開発部門の諸氏に謝意を 表します.

文献

- 日本機械学会, JSME S 017 配管の高サイクル 熱疲労に関する評価指針(2003).
- (2)村松壽晴,笠原直人,菊池政之,西村元彦,上 出英樹,サーマルストライピングに関する研究 の現状と今後の研究計画,核燃料サイクル開発 機構研究報告書 TN9400 2000-010,(2000).
- (3)村松壽晴,笠原直人,サーマルストライピング に対する解析的評価手法の実炉データによる検 証,サイクル機構技報,No. 6, (2000).
- (4) OECD Nuclear Energy Agency, FAT3D-An OECD/NEA benchmark on thermal fatigue in fluid mixing areas, NEA/CSNI/R (2005) 2, (2005).
- (5) S. Chapuliot et al., OECD benchmark on thermal fatigue problem, Third International Conference Fatigue of Reactor Components, Session No. 2b-1, (2004).
- (6) C. Peniguel et al., Presentation of a Numerical 3D Approach to Tackle Thermal Striping in a PWR Nuclear T-Junction, ASME Pressure Vessels and Piping Conference, PVP2003-2191, (2003).
- (7) S. Chapuliot et al., Hydro-Thermal-Mechanical Analysis of Thermal Fatigue in a Mixing Tee, Third International Conference Fatigue of Reactor Components, Session No. 2a-1, (2004).
- (8)大厩徹,中村晶,竹中信幸,熱疲労評価手法の システム化I一閉塞分岐配管の熱成層問題への

適用—, INSS JOURNAL, Vol.13, p.90, (2006).

- (9)中村晶,大厩徹,熱疲労評価手法のシステム化
 II-一数値シミュレーションを用いた評価手法の
 検証一, INSS JOURNAL, Vol.13, p.102, (2006).
- (10) A. Nakamura and T. Oumaya, An Approach of Integrated Evaluation Method for Thermal Fatigue and Its Validation Applying Spectra Test, 15th International Conference on Nuclear Engineering, ICONE15-10424, (2007).
- (11) 長谷部慎一,小林澄男,田中宏,茨城幸一,深 作博,高サイクル熱疲労特性に関する試験研究
 一第3報 周期20秒における正弦波温度変動 試験結果―,核燃料サイクル開発機構研究報告 書 TN9400 2004-034,(2004).
- (12)五十嵐実,田中正暁,林謙二,飛田昭,上出英樹,配管合流部の混合現象に関する研究―流体内温度測定試験結果―,核燃料サイクル開発機構研究報告書TN9400 2002-026,(2002).
- (13) 五十嵐実,川島滋代,中根茂,田中正暁,木村 暢之,上出英樹,配管合流部の混合現象に関す る研究—DNSによる実験解析と現象の解明—, 核燃料サイクル開発機構研究報告書 TN9400 2003-005,(2003).
- (14)上出英樹,五十嵐実,木村暢之,林謙二,高サ イクル熱疲労の熱流動現象に関する研究—T 管及び平行三噴流体系の温度変動—,サイクル 開発技報,No. 27, p.41, (2005).
- (15) Turbulence and Near-Wall Modelling, ANSYS CFX-Solver Release 10.0 Online Manual, (2005).
- (16) T.F. Fric and A. Roshko, Vortical structure in the wake of a transverse jet, Journal of Fluid Mechanics, vol. 279, p.1, (1994).
- (17) J.N. Blanchard, Y. Brunet and A. Merlen, Influence of a counter rotating vortex pair on the stability of a jet in a cross flow: an experimental study by flow visualizations, Experiments in Fluids, vol. 26, p.63, (1999).
- (18) 檜原秀樹,村松壽晴,平田直樹,須藤浩三,T
 字型合流管内の流れ(第1報,流れの特性と枝
 管からの流れが作る渦列),日本機械学会論文
 集(B編),70巻693号,p.1192,(2004).