#### Moment-of-Fluid 法による沸騰熱伝達現象の三次元詳細数値解析

徳島大学大学院 社会産業理工学研究部 機械科学系 教授 太田 光浩

#### 1. 緒言

高温鋼材を水によって冷却する場合,沸騰冷却によって鋼材が冷却される.高温鋼 材の冷却開始時は膜沸騰であり,その後,冷却により鋼材の温度が下がり始めると膜 沸騰から遷移沸騰を経て核沸騰に変化する.高温鋼材の冷却過程を深く理解するため には沸騰熱伝達の詳細な知見が必要となる.沸騰に関しては,古くから様々な研究が 行われており,これまでに多くの実験研究が報告されている.沸騰現象は時空間スケ ールが極めて小さい中での非定常現象であるため,実験的に熱伝達機構の詳細を把握 するには限界がある.したがって,数値解析(CFD)により現象を的確に再現し,局所熱 流動場を詳細に把握した上で,異相間を介しての熱伝達機構を評価することは有効な 手法となる.しかし,沸騰現象は短時間で熱移動を伴いながら気泡が生成・成長する 複雑熱流動系となるために CFD が非常に難しい.このような背景の下,相変化を伴う 気液二相流の挙動を高精度に再現し,沸騰現象による熱伝達現象を精度良く評価でき る数値解析方法の確立が重要な課題となっている.

沸騰の CFD は, 近年活発化しており, 数値解析による研究報告が増えている[1–9]. これらの研究では、「界面でのみ相変化が生じる」、「界面温度は飽和温度に保たれる」 と言う仮定の下で熱流動の支配方程式が数値的に解かれた. すなわち, 相変化を伴う 沸騰現象での気液界面において満足するべき質量,運動量,エネルギーの不連続条件 を考慮しながら、質量、運動量、エネルギーの保存式が液相および蒸気相に対して数 値的に解かれてきた、沸騰では気泡成長を伴うために、界面の時間発展過程を数値的 に追跡する必要があり,先の研究では, Volume-of-Fluid(VOF)法[10], Front-Tracking(FT)法[11], Level-Set(LS)法[12], 二相系格子ボルツマン(LB)法[13]などが 主として用いられた. 各方法とも長短所を併せ持つが、本研究では Moment-of-Fluid(MOF)法[14, 15]を用いて界面の時間発展を捕獲する. MOF 法は VOF 法の一種 であるが,計算格子内の気液界面勾配(区分的界面近似直線)を決定する際の手順に独自 性がある.界面近似直線は、計算セル内の流体体積を厳密に保存しつつ、近似直線で 構築された流体の重心位置が計算セル内の実際の流体の重心位置とできる限り一致す るように決定される.したがって, MOF法では計算格子1セルの物理情報から, 界面 近似直線を二次精度で決定できる利点を有し、多流体・多相流れにも容易に拡張でき る. 沸騰のように加熱壁に気液界面が接触しながら時間発展する場合,計算格子1セ ルの物理情報から界面近似直線を決定できることは計算を進める上で大きな長所とな る. また,加熱壁が傾斜して配置されているような場合も計算格子内の気液固界面を モデル化しやすい.

本研究では, MOF 法を用いて加熱壁面から核沸騰による気泡の生成・離脱過程の数 値解析を行い,複雑な沸騰現象を三次元数値解析により再現する.

## 2. 数值解析

支配方程式である連続の式,運動方程式およびエネルギー保存式は,一流体近似に 基づいて次式で表される.

$$\nabla \cdot \boldsymbol{u} = 0 \tag{1}$$

$$\rho \left[ \frac{\partial \boldsymbol{u}}{\partial t} + \left( \boldsymbol{u} \cdot \nabla \right) \boldsymbol{u} \right] = -\nabla p + \nabla \cdot \left( 2\mu \boldsymbol{D} \right) - \sigma \kappa \nabla F + \rho \boldsymbol{g}$$
<sup>(2)</sup>

$$\rho C_{p} \left[ \frac{\partial T}{\partial t} + \left( \boldsymbol{u} \cdot \nabla \right) T \right] = \nabla \cdot \left( k \nabla T \right)$$
(3)

ここで,**u**:速度 [m/s], p:圧力 [N/m<sup>2</sup>], **D**:変形速度テンソル [1/s], ρ:密度 [kg/m<sup>3</sup>], μ:粘度 [Pa·s], σ:界面張力 [N/m], κ:曲率 [1/m], F:VOF 関数 [-], **g**:重力 [m/s<sup>2</sup>], C<sub>p</sub>:定圧比熱 [J/(kg·K)], T:温度 [K], k:熱伝導率 [W/(m·K)] である. また,密度(ρ),粘度(μ),比熱(C<sub>p</sub>),熱伝導率(k)は次式で定義される.

$$\chi = \chi_{\rm V} (1 - F) + \chi_{\rm L} F \qquad \left(\chi = \rho, \, \mu, \, C_{\rm p}, \, k\right) \tag{4}$$

添え字は、V:蒸気相、L:液相 を表す. VOF 関数の移流方程式は次式で定義される.

$$\frac{\partial F}{\partial t} + \left(\boldsymbol{u} \cdot \nabla\right) F = 0 \tag{5}$$

気液界面( $\Gamma$ )において満足するべき質量,運動量,エネルギーの不連続条件は次式となる.なお, $T_{int}$ (界面温度) =  $T_{Sat}$ (飽和温度)とする.

$$\begin{bmatrix} \boldsymbol{u} \end{bmatrix}_{\Gamma} = \dot{\boldsymbol{m}} \begin{bmatrix} 1/\rho \end{bmatrix}_{\Gamma} \boldsymbol{n}$$
(6)

$$\left[p\right]_{\Gamma} = \sigma \kappa + 2 \left[\mu \partial u_n / \partial n\right]_{\Gamma} - \dot{m}^2 \left[1/\rho\right]_{\Gamma}$$
<sup>(7)</sup>

$$\left[-k\nabla T \cdot \boldsymbol{n}\right]_{\Gamma} = \dot{\boldsymbol{m}}L_{v} \tag{8}$$

上式において, []rは[f] $r = f_V - f_L$ を表す演算子である. $\dot{m}$ :沸騰質量流束[kg/(m<sup>2</sup>·s)], **n**:界面の法線ベクトル,  $\partial u_n / \partial n$ :界面での法線方向速度の微分,  $L_V$ :潜熱 [J/kg]で ある.また,界面において VOF 関数の移流方程式は次式を満足する.

$$\frac{\partial F}{\partial t} + \left(\boldsymbol{u}_{\text{lnt}} \cdot \nabla\right) F = 0 \tag{9}$$

**u**<sub>Int</sub>は界面速度[m/s]であり,次式で表される.

$$\boldsymbol{u}_{\text{Int}} = \boldsymbol{u}_{\text{V}} + \left(\frac{\dot{m}}{\rho_{\text{V}}}\right) \boldsymbol{n} = \boldsymbol{u}_{\text{L}} + \left(\frac{\dot{m}}{\rho_{\text{L}}}\right) \boldsymbol{n}$$
(10)

以上の支配方程式を二次精度のアルゴリズム[16,17]を用いて解析する.

沸騰の数値解析を実施する上で固体壁と気泡の接触領域の間に形成されるマイクロ レイヤーの取り扱いは非常に重要となる.実験的にマイクロレイヤーの存在は確認さ れ、気泡成長速度に大きな影響を与えることが報告されている[18].マイクロレイヤ ーは、発泡点からの距離が増大するにつれて大きくなることが知られている.本研究 では、計算時間の短縮のために境界適合細分化格子(AMR)[19]を適用し、気液界面や 固気界面付近では計算格子をより細かく動的に設定して解析を行った.マイクロレイ ヤーも高次の AMR を適用し、計算格子をマイクロレイヤーに割り当てることでマイ クロレイヤー内の熱流動場を厳密に解析することを試みたが、マイクロレイヤーの厚 さが非常に薄いために現実的には適用は難しかった.そこで、本研究では、Vahab ら のマイクロレイヤーモデル[20]を適用して数値解析を行った.

#### 3. 結果と考察

## 3.1 数値解析法の妥当性

本研究で用いる数値解析手法の有効性を検証するために Dhir[21]が行った水の沸騰 実験と数値解析との比較を行った. Dhir は, 加熱壁温度( $T_W$ )を 380 K(過熱度  $\Delta T = 7$  K) にして単一蒸気泡の生成過程を実験的に観察し, LS 法を用いた数値解析を行った.本 研究での数値解析でも Dhir の実験条件に基づいて物性・物理条件を設定した.すなわ ち, 加熱壁と気泡の接触角( $\theta$ を  $\theta$ = 50°,  $T_W$  = 380 K,  $T_S$ (飽和温度) = 373 K とし, t=

0 sにおいて  $D_0$ (初期気泡核直径) = 0.4 mm を設定した.なお、t = 0 sにおいて加熱壁 面付近において、ある程度、温度境界層が 発達していることとし、温度境界層厚さ( $\delta_{\Gamma}$ ) は Dhir[21]が使用した相関式を用いた.

数値解析における解析系を図1に示す. 数値解析は、二次元軸対称解析とし解析系 の大きさは R(半径方向長さ)=5 mm、Z(解 析系高さ)=4R=20 mm と設定した.また、 液相は H(液相高さ)=2R=10 mm まで満 たし、解析系の上部領域は気相とした.な お、計算格子の最小メッシュサイズ( $\Delta x$ )は、 解析結果のメッシュ依存性を検討した上で、  $\Delta x \approx 0.02$  mm とした.



図1 二次元数值解析解析系

核沸騰過程の数値解析結果を図2に示す.解析結果では気泡核を55ms毎に設定し



図 2 二次元数值解析結果

ており、加熱開始の0msから4個目の気泡が生成する190msまでの気泡形状と温度 分布である.温度分布は、青色(373 K)から赤色(380 K)の範囲でカラーコンターで表 わされている.図より明らかなように核沸騰による気泡生成の様子が再現されている. 最初の気泡が離脱した後も、気泡が安定して連続的に生成していることが分かる.気 泡成長に関して定量的に考察するために、図3に気泡直径の時間変化を示す.1つ目 の気泡が離脱するまでの時間( $_{0}$ )と離脱後の気泡径(D)は、(1) $_{0}$ =52ms、D=2.93mm であった.2つ目から4つ目までに関しては、(2) $_{0}$ =46ms、D=2.97mm、(3) $_{0}$ =46ms、D=2.98mm、(4) $_{0}$ =47ms、D=3.01mm となった.図3から明らかなよう に、2つ目以降の気泡について着目すると、気泡径に大きな変化はないが気泡離脱ま での時間が短くなっていることが分かる.つまり、気泡成長速度は1つ目の気泡より も2つ目以降の気泡の方が大きいことを意味し、2個目以降の気泡成長速度はほぼ一 定であると言える.これは、気泡核周りの熱流動場の発達と関係している.図から明 らかなように2つ目以降の気泡核は、気泡周囲が1つ目の気泡核よりも高温領域とな っているためであり、1 つ目の気泡が生成した後に熱流動場の状態が定常状態に達していると言える.



図3 気泡成長速度

図4にDhirの実験・数値解析との比較を示す.Dhirは3回の実験を行っており,



図4 Dhirの実験・数値解析との比較

図中の黒シンボルは3回の実験結果に対応している.実線は数値解析結果であり,紫の実線がDhirの数値解析結果,赤(1つ目の気泡)と青(4つ目の気泡)の実線が本研究での数値解析結果である.本研究の数値解析結果は,Dhirの実験結果および数値解析結 果と良好な一致を示していることが分かる.特に4つ目の気泡の成長速度は,時間初 期を除いて実験結果と良く一致する.数値解析結果と実験結果の時間初期における相違は、実際のマイクロレイヤーの大きさとその時間的発達に起因していると考えられるが、全体として Vahab らのマイクロレイヤーモデル[20]を適用した MOF 法による数値解析方法は核沸騰問題の計算に有効であることを確認できる.

## 3.2 三次元数值解析

解析方法の有効性が確認できたため、三次元数値解析により複雑な沸騰現象の再現 を試みる.解析系は直交座標(x, y, z)系とし、X(x方向長さ) = Y(y方向長さ) = 10 mm, Z(z方向長さ) = 20 mm とし、液相を H(液相高さ) = 10 mm まで満たした.前節の二 次元数値解析と同様に  $\theta = 50^{\circ}$ ,  $T_{W} = 380$  K,  $T_{S} = 373$  K とし,  $D_{0} = 0.6$  mm の気泡 核を 2 ms 毎に加熱面上にランダムに配置して解析を行った.計算格子の最小メッシュ サイズは、計算時間を考慮して  $\Delta x \approx 0.156$  mm とした.

図5に三次元数値解析から得られた *t*=175 ms までの気泡挙動の鳥瞰図を示す.図において加熱壁面は赤色で示されている.解析結果から明らかなように,非常に短い時間の間に複数個の気泡が成長しながら合一し,合一後は大きく変形しながら上昇しているのが分かる.上昇した気泡は上部の気相中へと抜けるため液層の気液界面もダイナミックな挙動を示す.



図 5 三次元数值解析結果(気泡挙動)

図6に x-z中央断面での温度分布を示す.温度分布に関しては t=100~175 ms での結果を示す.気泡の上昇運動に伴い気泡背後の水は上方に運ばれ,その流れの影響を受けて高温度域が上方に引き上げられている領域を確認できる.しかし,ここで再現された解析結果は,短い現象時間での沸騰現象であるために,系内の温度場は十分に発達していない.より長時間の沸騰現象を再現すれば,より発達した温度場が観察できると考えられる.引き続き,より長い時間の沸騰現象を再現し,複雑な熱流動場の形成過程について考察する予定である.



図 6 温度分布(x-z 中央断面)

## 4. 結論

MOF 法を用いた数値解析により加熱壁面から核沸騰による気泡の生成・離脱過程を 再現可能である.今後,より長い時間の複雑な沸騰現象を三次元数値解析により再現 し,沸騰熱伝達の詳細メカニズムを検討する予定である.

### 謝辞

本研究は、公益財団法人 JFE21 世紀財団の 2017 年度技術研究助成による支援を受けて実施した. ここに深く感謝の意を表する.

# 参考文献

- G. Son, V.K. Dhir, N. Ramanujapu, Dynamics and Heat Transfer Associated With a Single Bubble During Nucleate Boiling on a Horizontal Surface, *J. Heat Transfer*, **121**, 623(1999).
- [2] G. Son, N. Ramanujapu, V.K. Dhir, Numerical Simulation of Bubble Merger Process on a Single Nucleation Site During Pool Nucleate Boiling, J. Heat

Transfer, 124, 51(2002).

- [3] A. Mukherjee, V.K. Dhir, Study of Lateral Merger of Vapor Bubbles During Nucleate Pool Boiling, J. Heat Transfer, 126, 1023(2004).
- [4] D. Li, V.K. Dhir, Numerical Study of Single Bubble Dynamics During Flow Boiling, J. Heat Transfer, 129, 864(2007).
- [5] 梅村悠, 姫野武洋, 渡辺紀徳, 加熱面上における気泡成長・離脱過程の数値解析, 日本マイクログラビティ応用学会誌, 29, 2(2012).
- [6] G. Tryggvason, J. Lu, Direct Numerical Simulations of Flows with Phase Change, *Procedia IUTAM*, 15, 2(2015).
- [7] A. Urbano, S. Tanguy, G. Huber, C. Colin, Direct Numerical Simulation of Nucleate Boiling in Micro-Layer Regime, J. Heat Mass Transfer, 123, 1128(2018).
- [8] Y. Sato, B. Niceno, Pool Boiling Simulation Using an Interface Tracking Method: From Nucleate Boiling to Film Boiling Regime Through Critical Heat Flux, Int. J. Heat Mass Transfer, 125, 876(2018).
- [9] T. Sun, A Numerical Study on Dynamics Behaviors of Multi Bubbles Merger during Nucleate Boiling by Lattice Boltzmann Method, Int. J. Multiphase Flow, 118, 128(2019).
- [10] C.W. Hirt, B.D. Nichols, Volume of fluid(VOF)method for the dynamics of free boundaries, J. Comput. Phys., 39, 201(1981).
- [11] S.O. Unverdi, G.Tryggvason, A Front-Tracking Method for Viscous, Incompressible, Multi-Fluid Flows, J. Comput. Phys., 100, 25(1992).
- [12] M. Sussman, P. Smereka, S. Osher, A Level Set Approach for Computing Solutions to Incompressible Two-Phase Flow, J. Comput. Phys., 114, 146(1994).
- [13]Z. Dong, W. Li, Y. Song, A Numerical Investigation of Bubble Growth on and Departure from a Superheated Wall by Lattice Boltzmann Method, *Int. J. Heat Mass Transfer*, **53**, 4908(2010).
- [14] H. Ahn, M. Shashkov, M. Christon, The Moment-of-Fluid Method in Action, Commun. Numer. Methods Eng., 25, 1009(2009).
- [15] M. Jemison, E. Loch, M. Sussman, M. Shashkov, M. Arienti, M. Ohta, Y. Wang, A Coupled Level Set-Moment of Fluid Method for Incompressible Two-Phase Flows, J. Sci. Comput., 54, 454(2013).
- [16] G. Li, Y. Lian, Y. Guo, M. Jemison, M. Sussman, T. Helms, M. Arienti, Incompressible Multiphase Flow and Encapsulation Simulations Using the Moment-of-Fluid Method, *Int. J. Numer. Methods Fluid.*, **79**, 456(2015).
- [17] Y. Lian, D. Liao, H. Qiu, M. Sussman, M. Vahab, Y. Hussaini, M. Arienti,

Experimental and Numerical Investigation of Icing Process of a Liquid Droplet, 9th AIAA Atmospheric and Space Environments Conference, 4481(2017).

- [18] M.G. Cooper, A.J.P. Lloyd, The Microlayer in Nucleate Pool Boiling, , Int. J. Heat Mass Transfer, 12, 895(1969).
- [19] M. Sussman, A. Almgren, J. Bell, P. Colella, L. Howell, M. Welcome, An Adaptive Level Set Approach for Incompressible Two-Phase Flows, J. Comput. Phys., 148, 81(1999).
- [20] M. Vahab, K. Shoele, M. Sussman, Interaction of an Oscillating Flexible Plate and Nucleate Pool Boiling Vapor Bubble: Fluid-Structure Interaction in a Multimaterial Multiphase System, AIAA 2018 Fluid Dynamics Conference, AIAA 2018–3718.
- [21] V.K. Dhir, Numerical Simulations of Pool-Boiling Heat Transfer, *AIChE J.*, **47**, 813(2001).