## 科学研究費助成事業

平成 28 年 10 月 31 日現在

研究成果報告書

機関番号: 1 7 1 0 2
研究種目: 基盤研究(B)(一般)
研究期間: 2013 ~ 2015
課題番号: 2 5 2 8 9 0 4 0
研究課題名(和文)微細流路内沸騰における界面挙動と熱伝達特性の高精度把握・冷却能力評価方法の確立
研究課題名(英文)Accurate Understanding of Interfacial Behaviors and Corresponding Heat Transfer and the Establishment of Methods for Evaluating Cooling Performance of Flow Boiling in Mini-channels
研究代表者
大田 治彦(Haruhiko, OHTA)
九州大学・工学(系)研究科(研究院)・教授
研究者番号:5 0 1 5 0 5 0 3

交付決定額(研究期間全体):(直接経費) 13,900,000円

研究成果の概要(和文): 電子機器の発熱密度の上昇に対応するために、細管内での沸騰による蒸発潜熱を利用した 冷却システムを適用することができる。しかし微細流路においては発生した気泡が管断面を充満し、管上流側も含めて 軸方向に成長するために流量変動が生じやすく、高精度の実験データを得にくいために現象の解明に至っていない。 気泡成長速度が流動安定性に与える影響の検討及び単一細管における強制流動沸騰熱伝達特性の把握のために、強制 流動沸騰実験を行った。その結果、混合媒体の使用により気泡成長速度を抑えることで流動安定性が増し、熱伝達特性 は流れに支配的な力によって影響を受け、その力の種類は熱流束の増加に伴って変化することがわかった。

研究成果の概要(英文): As a solution against the increasing heat flux density of electronics, cooling systems using the latent heat transportation during flow boiling in mini tubes can be applied. However, generated bubbles occupy the entire cross section of a mini tube and grow towards both axial directions. The resulting flow fluctuation makes the phenomena more complicated and it disturbs the clarification of the phenomena in detail.

To investigate the effect of bubble growth rate on the flow stability and the effect of thermal properties on the heat transfer characteristics of flow boiling in a single mini tube, a series of experiments were conducted. As a result, it became clear that the suppression of the bubble growth rate increases flow stability. The heat transfer characteristics differ with the force dominating the flow and they change with the increase of heat flux.

研究分野: 伝熱工学

キーワード: 熱工学 沸騰二相流 狭あい流路 高性能熱交換器 混合媒体 強制流動沸騰 プール沸騰

## 1.研究開始当初の背景

近年の電子機器の急速な小型・高性能化に 伴い、半導体素子からの発熱密度が上昇して いる.これに対応するために小型で高性能な 冷却システムの開発が求められており、 矩形 微細流路や細管といったミニチャンネルやマ イクロチャンネルを用いた強制流動沸騰熱伝 達を利用した冷却システムが注目されている. しかし、 微細流路における 沸騰二相流では 発 生する気泡の直径が流路直径に対して大きす ぎるために生じる気泡の管軸方向への成長や 相対的に浮力に対する表面張力の影響が大き くなることなどが原因となり、流動特性、熱 伝達特性、圧力損失特性が通常流路とは異な ることが明らかになっている.小型で高性能 な冷却システムを実現するためには、微細流 路における沸騰熱伝達特性を明確にすること が極めて重要である.しかし、微細流路にお ける沸騰二相流に関する多くの研究報告にお いて、流動変動を伴った現象の複雑さによっ て結果に大きな差異を生じており,現象の十 分な解明には至っていない.

## 2.研究の目的

微細流路における沸騰二相流に関する研究 においてその結果にばらつきが生じている原 因としては流路内で発生した気泡が全管断面 を占めて、管軸方向に成長することにより引 き起こされる流動変動の影響が大きい.本研 究では微細流路内強制流動沸騰における流動 不安定の抑制のために非共沸混合媒体の気泡 成長速度の低下に着目し、混合媒体を作動流 体として用いたときの流動安定性を確認する ことによって、気泡成長速度が微細流路内強 制流動沸騰の流動安定性に与える影響を調査 し、同時に流動不安定が生じるメカニズムの 解明および非共沸混合媒体の熱伝達特性に関 する評価を行う.また,強制流動沸騰熱伝達 特性を把握し、沸騰二相流現象を支配する力 の支配領域およびその境界を明らかにするた めに単一細管を用いた実験を実施した.

3.研究の方法

図1 に微細流路を用いた強制流動沸騰の実 験装置を示す.

微細流路に流体を流すポンプには微小流量 を実現可能であり、吐出圧力が大きく、流量 変動が小さいシリンジポンプ(PHD4400, Harvard 社)を使用している.このポンプはモ ーター駆動によりシリンジを押し込むことで 流体を押し出す仕組みとなっており、その流 量は体積流量で設定することができる.本実 験においては流体の質量速度を条件として与

えるため、条件として設定される質量速度を 実験時の液温における流体の密度およびテス ト管の断面積に対して規定した. 流量変動の 抑制の程度を確認するためには流量の変動状 況をモニタリングすることが不可欠である. そこで、テストセクションの上流部配管の途 中に流量変動計測部を設けた.流量変動計測 部は内径 0.5 mm、長さ 100 mm の非加熱細管 部であり、その前後に差圧計を設けて、差圧 を計測することで流量変動を高精度で計測で きるようにした.テストセクションは内径0.5 mmの細管であり、上流側から順に 25 mmの 非加熱助走区間、100 mmの加熱区間、気泡挙 動を観察するための90mmのガラス管区間で 構成されている. 加熱区間は SUS 管であり. 両端の管壁に電流導入端子と電圧測定端子を はんだ付けすることで通電し、加熱を行って いる.SUS 管の外壁には19本のK型極細熱電 対を 5 mm 間隔ではんだ付けし、管外壁温度 を測定した.熱電対の冷接点器には 0 基準 温度装置(ZERO-CON, COPER社)を使用した.

非共沸混合媒体を用いた流動不安定の抑制 効果および気泡成長速度が流動安定性に与え る影響を調査する実験においては非共沸混合 媒体として 1-Propanol-Water および 1-Butanol -Water を使用した.実験の準備として作動流 体への溶存空気を排出するために真空引きを 十分に行った後,シリンジポンプへの充填を 行い,再度真空引きにより非加熱状態での沸 騰を生じさせた.その後,実験ループが完全に 密閉状態であることを確認し,出力電圧をチ ェックし,実験ループ内の残存気泡や実験ル ープ内からの漏れが生じていないことを確認 してから,加熱を行った.

沸騰二相流現象を支配する力の支配領域およびその境界を明らかにするための実験では, 作動流体として FC72 を使用した.

4.研究成果

本研究では混合媒体の気泡成長速度係数と



混合媒体と同一物性を持つ仮想純成分媒体の 気泡成長速度係数の比を比較することで混合 媒体における気泡成長速度についての検討を 行った. 図 2 はこの 2 つの係数の比に影響を 与える飽和温度  $T_{sat}$ ,乾き度  $\beta$ ,液相中の 1-Propanol の重量分率 x,気相中の 1-Propanol の重量分率 y という 4 つのパラメータが各熱 電対の位置 z に対してどのように変動してい るかを示している.

図3は測定したパラメータから計算した気 泡成長速度比と1-Propanolの重量分率の関係 を示したものであり,超低濃度域に気泡成長 速度の極小値が存在していることが分かる. 図3の低濃度域を拡大したものを図4に,図4 と同様の条件で熱流束を変更したものを図5, 図6に示す.この結果より,本研究の実験範 囲においては濃度約2.3-4.3 wt%の1-Propanol /Waterを使用することで,気泡成長速度を単 成分媒体に対して約70%まで抑えることが可 能であると考えられる.

図 7 はテストセクション部の差圧  $\Delta P_{ts}$ の変 動を示しており、1-Propanol/Water (3 wt%)を媒 体としたときの圧力変動は Pure Water を媒体 としたときの圧力変動と比較して、極めて安 定している.また、図 8,9 は壁面温度  $T_w$ の変動



図 3 1-Propanol/Water (0-72 wt%)における 気泡成長速度 (q = 130 kW/m<sup>2</sup>)



図 5 1-Propanol/Water (0-10 wt%)における 気泡成長速度 (q = 110 kW/m<sup>2</sup>)

を示したものであり、テストセクション部の 差圧と同様に、1-Propanol/Water (3 wt%)を媒体 としたときの温度の変動は Pure Water を媒体 としたときと比較して、極めて安定している. これらのことから、同様の実験条件において も、ごく少量の 1-Propanol を加えることによ って流動の安定化が可能であると考えられる. これらの結果から、微細流路内強制流動沸騰 において非共沸混合媒体を使用することによ って気泡成長速度を抑制すれば、流動を安定



図 2 1-Propanol/Water (3wt%)における 相平衡パラメータの管軸方向遷移



図 4 1-Propanol/Water (0-10 wt%)における 気泡成長速度 (q = 130 kW/m<sup>2</sup>)



図 6 1-Propanol/Water (0-10 wt%)における 気泡成長速度 (q = 90 kW/m<sup>2</sup>)

化することができることがわかった.

図 10, 11 に示すように,同一の熱流束条件 下で異なる濃度をという条件で乾き度に対す る熱伝達係数を比較した場合は Pure Water に おいて熱伝達係数が最大となり,濃度 0-5 wt%においては濃度が増加するにつれて熱伝 達係数が減少する傾向が見られた.このこと から,流動の安定化は必ずしも熱伝達特性の 向上にはつながらないということが考えられ る.

これらの結果を以下にまとめる.

- (1) 非共沸混合媒体とそれと同一物性を持つ 仮想純成分媒体の気泡成長速度の比は超 低濃度域(1-Propanol 質量濃度 2-4 wt%)に 極小となる濃度が存在し、その時の気泡 成長速度比は約 0.7 である.
- (2) 非共沸混合媒体の流動安定・不安定の判定 を行ったところ、もっとも流動安定であ ると判定した濃度は気泡成長速度比が極 小となる濃度とほぼ一致した.このこと から微細流路内強制流動沸騰においては 気泡成長速度の抑制によって流動を安定 化することができると考えられる.



図 8 テストセクション部出口近傍の壁 面温度変動 (z = 82.65 mm)



図 10 各質量濃度における熱伝達係数 と乾き度の関係 (q = 110 kW/m<sup>2</sup>)

(3) 非共沸混合媒体の熱伝達係数は単成分媒体と比べて低い値を示した.このことから,流動安定が必ずしも熱伝達特性の向上につながるわけではない.

次に沸騰二相流現象を支配する力の支配領 域およびその境界を明らかにするための実験 についての結果について述べる.図12は各質



図7 テストセクション部差圧変動



図 9 テストセクション部入口近傍の壁
 面温度変動 (z = 30 mm)



図 11 各質量濃度における熱伝達係数と 乾き度の関係 (q = 100 kW/m<sup>2</sup>)

量速度における乾き度と熱伝達係数の関係を 示している.低熱流束においては,熱伝達係 数は乾き度や質量速度にかかわらず一定の値 を示しており,また,熱流束の増加にともな い熱伝達係数が増大する核沸騰域の傾向がみ られる.一方で,高熱流束域では,細管を用い た研究において報告されているパーシャルド ライアウトが生じており,0.3 ≤ x ≤ 0.4 とい う低乾き度域においても、ドライアウトが生 じることが確認できた.熱流束の増加に伴い 気泡生成の周期が速くなるために,流路に気 泡が充満するドライパッチが拡大し,パーシ ャルドライアウトが生じやすくなるためであ る.

図 13 に各質量速度, 熱流束条件における, 観察部で撮影した加熱部出口直後の気液挙動 を示す. 流動様式として, 孤立気泡流, 合体 気泡流, チャーン流,環状流, 噴霧流が確認で きた. 低熱流束域では流動様式はチャーン流 であり, 気泡が管上部に位置していることが 確認できることから, 重力の影響を受けてい るとみられる. 一方, 高熱流束域では環状流, 噴霧流が確認でき, 高乾き度域では環状液膜 が周方向に一様に分布しているため, 慣性力 の影響を強く受けているとみられる.

図 14 に Baba ら[1]によって提案された力の 支配領域線図における実験条件範囲を示す. 本研究の実験条件では、ボンド数 Bo = 0.51 で あり、体積力と慣性力の支配領域の境界は、 フルード数 Fr = 4, すなわち、ウェーバー数 We = 8.2 である.

図 15 に示すように,  $q = 6.3 - 6.9 \text{ kW/m}^2$ の 条件範囲ではその境界は妥当なものであると 考えられる.しかしながら,  $q = 9.5 \text{ kW/m}^2$ の 条件ではWe = 15 においても核沸騰が支配的 になっており,体積力支配領域に相当するも のと考えられる.また,出口乾き度を用いて 推算したウェーバー数から支配領域の境界を 考えると,観察された気液挙動から,  $q = 6.3 - 6.9 \text{ kW/m}^2$ の条件範囲では We = 8.5 - 10.9 であり,この領域では重力の影 響を受けているのに対し, $q = 9.5 \text{ kW/m}^2$ の 条件ではWe = 19 であり,重力の影響がみら れないことから,体積力と慣性力の支配領域 の境界は,本研究で行った実験条件範囲では  $10.9 \le We \le 19$ の範囲にあると考えられる.

以上のことから、力の支配領域の境界は熱 流束の条件によって遷移すると考えられ、熱 流束が大きくなるにしたがって、ウェーバー 数の大きくなる方向、すなわち、フルード数 が大きくなる方向に遷移すると推測できる. また、熱流束が大きくなるとパーシャルドラ イアウトが生じやすくなる.

これらの結果を以下にまとめる.

- (1) 乾き度 x < 0.3 の範囲において、低熱流束 域では熱伝達係数の熱流束依存性が顕著 に現れており、核沸騰が支配的である.
- (2) 乾き度 x > 0.3 の範囲において, 質量速度 や熱流束に関係なく, 細管特有の性質で ある低乾き度におけるドライアウトによ る伝熱劣化が確認された.
- (3) 高速度カメラを用いて気液挙動を観察し、



液膜の周方向分布から重力の影響を受け る範囲を見積もり、流動様式と熱伝達特 性の関係性を確認した.

(4) 力の支配領域について、熱流束が増加するにつれて体積力支配領域が拡大し、支配領域の境界として定めているウェーバー数またはフルード数が大きくなる方向に遷移する.

さらなる課題としては以下のようなことが 挙げられる.

- (1) 系圧力を変更して実験を行い, 圧力が熱 伝達特性に及ぼす影響を明らかにする.
- (2)予熱器を用いて入口流体温度や乾き度を 変化させ、熱伝達特性に与える影響を明 らかにする。
- (3) 加熱長さを変更し、より幅広い熱流束の 条件で実験を行い、力の支配領域の境界 をより明確なものとする.
- (4) 透明伝熱管を用いてテストセクション全体での流動様式を観察し、熱伝達特性との関連を調査する.
- <参考文献>
- [1] Soumei Baba, Nobuo Ohtani, Osamu Kawanami, Koichi Inoue, Haruhiko Ohta,



"Experiments on Dominant Force Regimes in Flow Boiling using Mini-tubes", Frontiers in Heat and Mass Transfer, Vol. 3, No.4, 043002, 8 pages, 2012.

5.主な発表論文等

[学会発表](計1件) 梅野晃太郎,岩田圭介,山崎優佑,大田治彦, 「微細流路内における非共沸混合媒体の強制 流動沸騰熱伝達」,日本マイクログラビティ 応用学会第 28 回学術講演会(JASMAC-28), 姫路市,2014.11.27.

- 6 . 研究組織
- 研究代表者
  大田 治彦 (OHTA, Haruhiko)
  九州大学・大学院工学研究院・教授
  研究者番号: 50150503
- (2) 研究分担者

新本 康久 (SHINMOTO, Yasuhisa) 九州大学・大学院工学研究院・助教 研究者番号: 30226352

