

科学研究費助成事業(科学研究費補助金)研究成果報告書

平成25年5月23日現在

機関番号:14303				
研究種目:若手研究(B)				
研究期間:2010~2012				
課題番号:22760151				
研究課題名(和文) 光複合計測によるマイクロスケール三相流のマルチスケール解析				
研究課題名(英文) Multiscale analysis of microscale three-phase flow by combined PIV				
研究代表者				
北川 石英(KITAGAWA ATSUHIDE)				
京都工芸繊維大学・工芸科学研究科・准教授				
研究者番号:80379065				

研究成果の概要(和文):

本研究では、微細粒子の比重をパラメータとして、マイクロバブルと微細粒子によって誘起される、マイクロスケール三相流の可視化計測を行った.その結果、三相流の場合の気相平均運動エネルギーが、二相流の場合のそれに比して低くなることがわかった.これは、粒子による気泡プルーム同士の干渉の顕著な抑制に起因する.また、三相流の気相平均運動エネルギーが、粒子の比重に強く依存することが明らかとなった.

#### 研究成果の概要(英文):

We use visualization to investigate the structure of the microscale three-phase flow induced by microbubbles and small particles. In particular, we study the effect of small particles with different specific gravities on the gas-phase flow. The mean kinetic energy of the gas-phase is significantly lower in the three-phase flow than in the flow with only microbubbles. This results from significant suppression of the interaction of bubble plumes by the small particles. Moreover, the mean kinetic energy of the gas-phase in the three-phase flow is strongly dependent on the specific gravity of the small particles.

## 交付決定額

			(金額単位:円)
	直接経費	間接経費	合 計
2010年度	700, 000	210,000	910,000
2011年度	1, 800, 000	540,000	2, 340, 000
2012年度	500, 000	150,000	650,000
年度			
年度			
総計	3,000,000	900, 000	3, 900, 000

研究分野:熱流体工学 科研費の分科・細目:機械工学・熱工学 キーワード:(1)熱工学(2)混相流(3)マイクロバブル

# 1. 研究開始当初の背景

近年、マイクロバブル(超微細気泡)は、 機械、化学、船舶、そして医療など、非常に 幅広い分野において盛んに利用されている. このため、現在までに、マイクロバブルの利 用技術に関する数多くの研究が行われてき た.例えば、Madavan ら、Shen らおよび Hara らは、チャネル内水乱流のマサツ抵抗に対す るマイクロバブル注入の影響を調査した. Yoshida らは、水質浄化に影響を与えるマイ クロバブルの物理的パラメータに関する調 査を行った. 0zato らは、自然対流熱伝達に 対するマイクロバブル注入の影響を調査し た. これらの研究では、いずれにおいても、 有益かつ興味深い結果が得られている.しか し、マイクロバブルを利用する対象が海・湖・ 川などの場合や、作動液体として汚染水・下 水・工場排水などが利用される場合には、マ イクロバブルに加え、微細粒子がその流れ場 に含まれる.

現在までに,液体中に数百マイクロメート ル以上のサイズを有する分散体(気泡および 粒子)が存在する場合の研究は数多く行われ ている (例えば, Sakaguchi ら, Iwata ら). そのような流れ場では,異なる分散体の体積 力が, 巨視的には相殺し, 微視的には増強す る (例えば, Kitagawa ら). しかしながら, 液体中にマイクロバブルと数百マイクロメ ートル以下のサイズを有する粒子が存在す る場合では、個々の分散体の周りの流れが近 似的にストークス流れとなるため,分散体の 体積力が広範囲にわたって強く影響を及ぼ し合うことが予想される. その結果,両者で は、異なる流動機構を呈する可能性がある. しかし、これまでにマイクロバブルと微細粒 子が共存するマイクロスケール三相流につ いて、その特徴的な挙動を実験的に見出した 研究は知見しない.

### 2. 研究の目的

本研究では、マイクロバブルと微細粒子に よって誘起されるマイクロスケール三相流 の流動メカニズムを可視化計測によって調 査する.特に、異なる比重を有する微細粒子 が気相流れに与える影響を詳細に調べる.ま た、三相流における複雑な流動現象をスケー ルごとに分解し、各スケールで得られた結果 を照合・再構築することにより、スケール間 の相互干渉機構を十分に考慮しながら、マイ クロスケール三相流の流動機構を総合的に 理解する.

- 3. 研究の方法
- (1) 実験装置および実験方法

実験装置

実験装置の概略図を図 1 に示す.装置は, 透明アクリル製鉛直チャネル,粒子注入装置 および気泡発生装置から構成された.鉛直チ ャネルは,比較的狭い隙間を有し,その寸法 は,全長 240 mm,幅 120 mm,奥行き 5 mm で ある.このチャネル内では,三相流の運動が 二つの鉛直平行平板によって拘束されるた め,z方向速度が x方向および y方向のそれ らに比して十分に小さくなり,近似的に二次 元の流動場(例えば,Miyagishima ら,Sato ら)となる.作動液体には 22 °Cの水道水を 用いた.座標軸は,鉛直上向きを x(x=0: +ャネル下端),壁垂直方向を y(y=0: + + +ル左内壁),奥行き方向を z(z=0: + + + + +)とした.



② 粒子注入装置および気泡発生装置

粒子注入装置の概略図を図 2(a) に示す. 粒 子注入装置はチャネル上部に設置した. 装置 内には,ストッパーを設け,ストッパーと壁 との間の水中にマイクロ粒子を沈殿させた. その後,ストッパーを鉛直上向きに引き上げ ることにより,粒子を容器内へ注入した.マ イクロ粒子には,比重が $\gamma$ -1.02の多孔質粒子 A(三菱化学:DIAION HP2OSS)および比重が  $\gamma$ -1.18の多孔質粒子 B(三菱化学:DIAION SP207SS)の2種類を用いた.いずれの粒子 においても,重量濃度を1000 ppmとした. 以降では,便宜的に,粒子Aに対する比重を  $\gamma$ -1.0,粒子Bに対するそれを $\gamma$ -1.2として表 記する.可視化のために粒子AにはRhodamine B染料を,粒子BにはAcid redを吸着させた.

本実験では、水の電気分解により発生する 水素気泡をマイクロバブルとして利用する. 電気分解を行うために、電解質として少量の 食塩(塩化ナトリウム含有率99%以上)を水 に加えた.マイクロバブル発生装置の概略図 を図2(b)に示す.マイクロバブル発生のため の電極には白金線(カソード:直径 0.1 mm, 長さ120 mm),白金管(アノード:外径1 mm, 長さ100 mm)を用いた.電源には可変直流安 定化電源(高砂:ZX-400L)を使用した.カ ソードより発生する水素気泡は、計測領域へ 向かって流れる.気泡流量はファラデーの法 則と気体の状態方程式より見積もられ、7.3 mm<sup>3</sup>/s であった.一方、アノードより発生す



る塩素は、電極間の仕切り板を用いて計測領 域への進入を防いだ.

- (2)計測手法
- ① 分散体径計測

分散体(気泡および粒子)のサイズの計測 には、カラーCCDカメラ(東芝:IK-TF7C), LED光源(シーシーエス:TH-51×51SW)およ び PC を用いた.分散体を撮影するために, LED光源を容器の後方に設置し、カメラの対 面から照射した.これにより、分散体は投影 像として取得される.カメラにより撮影され た画像は直接 PC に送信され、640×480 pixel で256 階調のデジタル画像として保存された. 計測面を x-y断面とし、計測領域は  $1.4 \times 1.1$ mm<sup>2</sup>であった.分散体径は、二値化画像の分散 体像の構成ピクセル数をもとに等価直径と して算出した.

② 気相速度計測

気相速度計測システムの概略図を図3に示 す.気相の速度を計測するために、カラーCCD カメラ (Imperx: VGA210-LC), 半導体レーザ (Laser QUANTUM : excel mpc 6000),  $\checkmark$   $\lor$   $\lor$ ドリカルレンズおよび PC を用いた. レーザ シート光はチャネル側面から照射された.カ メラにより撮影された画像は, 直接 PC に送 信され, サイズ 640×480 pixels, 256 階調 のデジタル画像として保存された.計測面を x-y 断面とし、計測領域は 90×120 mm<sup>2</sup>であっ た. マイクロバブル界面での散乱光は Green 画像にて撮像される.一方,染料が吸着した マイクロ粒子表面からの蛍光発光は赤色域 であるものの、カラーカメラの分光感度特性 に依存して, 染料が吸着したマイクロ粒子表 面からの蛍光発光も僅かに Green 画像に撮像 される. そこで, Red 成分の輝度値に比して Green 成分のそれが高い画素の輝度値のみを Green 画像より抽出し,気相画像を作成した. その後, 作成した気相画像に対して階層型 PIV を施し、気相速度を算出した.

- 4. 研究成果
- (1) 気泡の時系列画像

*t*=35,40,50 sにおける気泡の時系列画像 を図4に示す.図中の*H*は,計測領域の幅で ある.気泡の生成開始時刻は*t*=0 sである.



#### 図4 気泡の時系列画像

気泡と粒子が計測領域へ同時に進入するよ うに、t=0 sにおける粒子A(y=1.0)の場合 のみかけの固相・液相界面位置を x=90 mm (x/H=0.75), 粒子 B (y=1.2) のそれを x=120 mm (*x/H*=1.0) と固定した. その結果, 両条 件ともに、おおよそ t=30-33 s 付近で、気泡 と粒子の干渉が始まる.まず,気泡を含む流 れの結果に着目すると、t=35 s では、初期に 発生した複数の気泡プルーム同士の干渉・合 体が顕著に生じていることがわかる.その後, *t=*50 s では, 容器のほぼ中央において一つの 大規模な気泡クラウドが形成されている. 一 方,気泡と粒子を含む流れの結果に着目する と, t=35 s では, いずれの粒子に対しても, 気泡プルーム同士の干渉・合体は顕著に生じ ない. また, その後の時刻にもおいても, 大 規模な気泡クラウドの発生は確認できない. 以上の結果から, 微細粒子が液相中に存在す ることにより、気泡プルーム同士の干渉が著 しく抑制されていると言える.

(2) 気相速度ベクトルマップ

PIV によって得られた、気相の速度ベクト ルマップを図5に示す.カラーバーは、ベク トルの大きさを意味する.まず、気泡を含む 流れの結果に着目すると,いずれの時刻にお いても、容器のほぼ中央付近において極めて 高い上昇速度が発生していることがわかる. これは、大規模気泡群の発生に起因している. - 方, 気泡と粒子を含む流れの結果に着目す ると、いずれの時間においても、気泡を含む 流れの場合に比して、気相上昇速度の高い領 域が減少していることがわかる. 宮城島らの 研究結果によれば,気泡プルーム同士の干渉 は,最も成長した気泡プルームが周囲液体に 強い循環流を誘起し,他の気泡プルームを取 り込むことによって生じる. つまり、気泡プ ルーム同士の干渉には,循環流を生み出すた



めの局所的に高速の液相流れが必要である. このことを踏まえると、気泡と粒子を含む流 れでは、粒子の存在により、局所的高速液相 流れの発生が抑制されていると考えられる. この局所的高速液相流れ発生の抑制は、おそ らく、気相上昇速度の高い領域の減少に関係 する.

#### (3) 気泡数密度と気相速度の関係

気泡画像から得られた局所領域における 平均輝度値  $c \geq |u_{\rm g}|/u_{\rm BT}$ の関係を図6に示す.  $u_{c}$ は x 方向の気相速度であり、 $u_{m}$ は気泡の終 端速度である.ここで,気泡画像における輝 度値は,気泡界面でのレーザの反射光強度に 対応することから,輝度値は概ね気泡数密度 に比例する.このため、本節では、cを便宜 的に気泡数密度として取り扱う. 図より, い ずれの条件においても、 $|u_{\rm G}|/u_{\rm BT}$ が9を超え ることがわかる.気泡終端速度が、概ね、気 泡・液体間相対速度として見積もることがで きることを考慮すると,この結果は,気相速 度が近似的に液相速度と見なせることを意 味する. また, 図より, いずれの流れにおい ても, c とともに | u<sub>G</sub> | / u<sub>BT</sub> が増加することがわ かる. つまり, 気泡数密度の増加とともに,



図8 気相平均運動エネルギーの時間変化

液相速度が増加する.しかし,いずれの cの 範囲においても,気泡を含む流れの場合の  $|u_{c}|/u_{tr}$ よりも,気泡と粒子を含む流れの場 合のそれが低い.この結果は,気泡数密度が 同じ場合,気泡を含む流れよりも気泡と粒子 を含む流れの方が,高速の液相流れが誘起さ れにくいことを意味する.

(4) 固相・液相界面付近における分散体の分 布

計測領域上部に存在する固相・液相間のみ かけの界面付近における分散体の分布の典 型的な画像を図7に示す.図中の赤色の点は 粒子を,緑色の点は気泡を示している.粒子 A ( $\gamma$ =1.0)の場合では,粒子と液相との密度 差がほぼ無視できるため,初期状態( $t=t_1$ ) では,粒子が計測領域上部にてほぼ一様に分 布する.その後,気泡の上昇に伴い誘起され た液相流れの影響を受け,粒子は一様性を保 持した状態で移動する.このため,粒子Aの 場合では,気泡と粒子は常に干渉している. 一方,粒子 B ( $\gamma$ =1.2)の場合,初期状態( $t=t_1$ ) では、密度が高い固相が液相上部に存在する. このため、固相・液相間のみかけの界面には レイリー・テーラー不安定(例えば、Harada ら)が生じる.このレイリー・テーラー不安 定の発生は、図7において示されるように、 非一様な粒子分布をもたらす.気泡は、粒子 分布の疎な領域、つまり、抵抗の低い領域を 選択的に上昇することができる.これにより、 粒子Aの場合に比して、粒子Bの場合の方が、 気泡と粒子との干渉頻度が低下する.

(5)気相平均運動エネルギーの時間変化 気相の単位質量あたりの平均運動エネル ギーEの時間変化を図8に示す.

まず,図8より,t>35sでは,気泡と粒子 を含む流れの場合の気相平均運動エネルギ ーが、気泡を含む流れの場合のそれに比して 極端に低いことがわかる.気泡と粒子を含む 流れにおける極端な運動エネルギーの低下 は,上述した,気泡プルーム同士の顕著な干 渉の抑制に深く関連する.これまでの結果を 踏まえ、気泡プルーム同士の顕著な干渉・合 体の抑制の要因を以下に示す.本実験条件で は、終端速度に基づく気泡レイノルズ数が1 よりも十分に低い.このため、気液間相対座 標系では、気泡周りの流れがストークス流れ に近似できる.ストークス流れでは、液相の 運動量拡散スケールが非常に長いことから, 個々の気泡の浮力によるエントレインメン トが互いに強く影響を及ぼし合う.一方,気 泡と粒子を含む流れの場合では、気泡群中に 粒子が存在するため、液相の運動量拡散が抑 制される.これは、気泡群の有する浮力分布 の連続性の欠如をもたらす.その結果,浮力 源が減少し,気泡を含む流れの場合よりも液 相速度が低下する.液相速度が低下すると, 強い循環流が発生しないため,気泡プルーム 同士の干渉がほとんど生じない.

また,図8より,粒子B(γ=1.2)の場合の E\_が粒子 A (y=1.0) の場合のそれよりも高く なることがわかる.しかし、t=45-50 s にお ける粒子 B (y=1.2) の場合の E と粒子 A (y=1.0)の場合のそれとの差は、t=33-38 s でのその差よりも小さくなる. t=33-38 s で は、固相・液相のみかけの界面付近において、 粒子 B(γ=1.2)が非一様に分布することから, 気泡と粒子との干渉頻度が低い.つまり,気 泡群の有する浮力分布の連続性の欠如が緩 和されている.しかし,気泡が誘起する流れ 場の影響により,時間の経過とともに,粒子 分布の非一様性が徐々に低下する. その結果, *t*=45-50 s では、粒子 B (γ=1.2) の場合の気 泡と粒子との干渉頻度が増強し、両者の差が 小さくなる.

5. 主な発表論文等 (研究代表者、研究分担者及び連携研究者に は下線)

〔雑誌論文〕(計0件)

〔学会発表〕(計7件)
①三村拓也,マイクロスケール三相流の可視 化画像計測,第62回理論応用力学講演会, 2013年03月06日,東京工業大学

②三村拓也,マイクロスケール三相流中の粒子と気泡挙動の可視化,第90期日本機械学 会流体工学部門講演会,2012年11月18日, 同志社大学

③三村拓也,鉛直チャネル内マイクロスケー ル三相流の速度計測,熱工学コンファレンス 2011,2011年10月29日,静岡大学

④三村拓也,鉛直チャネル内マイクロスケー ル三相流の流動特性,日本混相流学会年会講 演会 2011,2011 年 8 月 8 日,京都工芸繊維 大学

6. 研究組織

(1)研究代表者
 北川 石英(KITAGAWA ATSUHIDE)
 京都工芸繊維大学・工芸科学研究科・准教授
 研究者番号: 80379065

(2)研究分担者

(

(

研究者番号 :

(3)連携研究者

)

)

研究者番号: