液柱内マランゴニ対流に対する周囲気体の熱伝達の影響

原島 正和[†] 川目 悟史[†] 河村 洋[‡]

Oscillatory Thermocapillary Convection of Half-Zone Liquid Bridge with Consideration of Ambient Air Motion and Heat Transfer

Masakazu HARASHIMA[†],

Satoshi KAWAME[†] a

and Hiroshi KAWAMURA[‡]

Abstract

Thermocapillary convection is driven by surface tension gradient due to temperature gradient along the free surface of a liquid. Thermocapillarity is of fundamental importance in material processing and in micro scale. A floating-zone method is a material process technique for producing and purifying single crystals of metals and oxides.

In a half-zone liquid bridge, which mimics a half of a floating-zone method, the thermocapillary convection of a high Prandtl number fluid is induced by applying the temperature difference ΔT between cylindrical hot and cold rods sustaining a liquid bridge. If ΔT exceeds a critical value ΔT_c , the flow field exhibits a transition from a two-dimensional steady flow to a three-dimensional time-dependent oscillatory one. The onset of the oscillation is known to be sensitive to heat transfer at free surface caused by the ambient air motion. Under the gravity environment, however, the thermocapillary convection is often hidden by the influence of the buoyancy. This problem is solved by experimental system with a small scale and with placing horizontal partition disks near both the top and bottom rods in the ambient air. With partition disk, the buoyant flow in the surrounding air can be suppressed and controlled.

In the present study, an effect of the ambient temperature upon the stability of the thermocapillary convection is investigated experimentally and numerically considering the ambient region with or without partition disk. The transition ΔT_c once increases and then decreases with increasing heat gain as pointed out by Kamotani (2001). It turned out that this change in ΔT_c is accompanied by the transition of the azimuthal mode number.

Key Words: Thermocapillary convection, Half-zone liquid bridge, Heat Transfer, Heat gain

記号						
Η	:	液柱高さ	[m]	Ма	:	マランゴニ数
R	:	液柱半径	[m]	Pr	:	プラントル数
Т	:	温度	[K]	Gr	:	グラスホフ数
ΔT	:	液柱端面間温度差	[K]	ΔT_a^*	:	無次元周囲気体温度(実験)
Tave	:	液柱平均温度	[K]			無次元外周壁温度(数値計算)
T_s	:	自由表面温度	[K]	T_s^*	:	無次元自由表面温度
$U_{ m o}$:	代表速度	[m/s]	添字		
ρ	:	密度	$[kg/m^3]$	С	:	臨界値
v	:	動粘性係数	[m ² /s]	ambient	:	外周
к	:	温度拡散係数	[m ² /s]	cold	:	冷却ロッド
σ_T	:	表面張力温度係数	[N/m· K]	hot	:	加熱ロッド
τ	:	せん断応力	$[N/m^2]$	in	:	液柱内部
Г	:	アスペクト比		out	:	液柱外部

受付日: 2006 年 3 月 27 日, 第 43 回日本伝熱シンポジウムより受付, 担当エディター: 黒田 明慈

* 東京理科大学大学院 理工学研究科 機械工学専攻 (〒278-8510 千葉県野田市山崎 2641)

* 東京理科大学 理工学部 機械工学科 (〒278-8510 千葉県野田市山崎 2641)

1 緒 言

宇宙環境の利用法の一つとして,高品質材料の生成が考えられる.地上では重力の影響により浮力対流や密度差対流による沈降などが発生し,高品質な単結晶の生成は困難である.そこで無対流状態・無容器製造が望まれる微小重力環境下において,高純度・大口径の結晶成長が可能となる代表的な単結晶材料生成法の一つ,フローティングゾーン法

(Floating-zone method, 以下 FZ 法)の利用が考えら れた.しかし実際には溶融液柱の側面に自由表面を 有するため,表面張力の不均一分布を駆動力とする マランゴニ対流が発生する.この対流が高品質な単 結晶生成に影響を与えることが知られている[1].そ のため,マランゴニ対流の特性を明らかにして,対 流を予測・制御することが求められている.

本研究では, FZ 法の上半分の領域を模擬したハー フゾーン法(Half-zone method,以下 HZ 法)を対象 とする. HZ 法では円形のディスク間に液柱を形成 させ,温度勾配を付加させることにより自由表面上 に温度差マランゴニ対流を発生させる.マランゴニ 対流の強さを表す無次元数としてマランゴニ数

(Marangoni number) があり, $Ma = \sigma_T \Delta T H / \rho v \kappa と 定$ $義する. 液柱内部の流れは, <math>\Delta T$ が小さい場合は二次 元定常流であるが, 徐々に ΔT を大きくし, ある温度 差 ΔT_c になると三次元非定常流(振動流)に遷移す る[2]. この時の Maを臨界マランゴニ数(Ma_c) と 呼ぶ.

これまでの研究より,液柱表面からの熱伝達と周 囲気体の流れが,振動流遷移に影響を及ぼすことが 明らかになっている.Kamotaniら[3]は,液柱の周囲 気体の温度を上げ,熱が自由表面上から液柱へ流入 することによる熱伝達が液柱へ与える影響について 調べた.Irikuraら[4]は,周囲気体領域に仕切り板を 設置して,周囲気体領域に発生する対流を抑制し, 周囲気体の流れが液柱へ与える影響について,数値 シミュレーションと実験双方より調べた.Shevtsova ら[5]は,自由表面での熱損失とMa_cの関係について 検討している.

本研究では、HZ 法の液柱内の流体だけでなく、 周囲気体も対象とする.従来のように、周囲気体温 度が低温ディスクより低い温度環境(Heat loss)の みならず、周囲気体温度が低温ディスクより高い温 度環境(Heat gain)においても、周囲気体領域に仕 切り板を設置し、その存在の有無による周囲気体の 流れ場の違いを観察すると共に,実験・三次元数値 シミュレーション双方より自由表面上における熱伝 達の変化が液柱内部対流へ与える影響を調べた.

2 実験手法

本研究における実験装置を図1に示す.液柱接触 面が直径5 mmの上下ロッドを用いる.無色透明で 熱伝導率の大きいサファイア製の上部ロッドと,ア ルミニウム製の下部ロッドとの間に液柱を保持する. アスペクト比(*Γ* = *H*/*R*)は*Γ* = 0.64, 0.9, 1.0, 1.2 で行 った.下部ロッドは,冷却水を用いて常温(20± 2 ℃)を維持した.上部ロッドにはニクロム線を巻 きつけ,加熱することにより*ΔT*を付加し,液柱自由 表面上にマランゴニ対流を発生させた.

試験流体には高 Pr 流体であるシリコーンオイル (信越化学工業株式会社製, KF-96L-2cSt, Pr =28.11), 周囲気体に空気(Pr= 0.71)を使用した.可視化す るためのトレーサー粒子としては、液柱内部には、 粒子径のばらつきがなくシリコーンオイルの物性値 に影響を与えない S-HGS (Sliver coated hollow glass spheres) を,周囲気体には線香の煙を,それぞれ混 入させた. 液柱の体積はできるかぎり真円柱と同等 になるよう実験を行った.供試部の外側を直径 100 mm, 高さ90 mmのアルミニウム製の円筒容器で囲 み,外乱の影響を受けないようにして,その容器を 長時間一定加熱することにより、周囲気体温度を変 化もしくは安定させた. 仕切り板 (PD: Partition disk) は、熱伝導率が小さく無色透明なアクリル製の板を 用いて周囲との断熱を図り、上方からの周囲気体領 域の可視化も可能にした. 仕切り板有の条件の場合 には、厚さ3mm、半径25mmの円板2枚を液柱端 面から1 mmの距離にあたる周囲気体領域に設置し た.



Fig. 1 Experimental apparatus.

- 120 -

方及び側方から CCD カメラを用いて,液柱内部の 対流と周囲気体の対流場を同時に観察した.上方可 視化の際,液柱とその外部の光学距離を補正する必 要がある.そのため,光学距離調整装置を設置した.

なお、本論文では無次元周囲気体温度 ΔT_a *を式(1) のように定義する.

$$\Delta T_a^* = \frac{\Delta T_a}{\Delta T_0} = \frac{T_{ambient} - T_{cold}}{(T_{hot} - T_{cold})_0} \tag{1}$$

ここで、 $\Delta T_0 (= T_{hot} - T_{cold})_0$ は周囲気体と低温ロッドの温度が等しい場合における臨界温度差である. 式(1)はこの ΔT_0 を用いて周囲気体と低温ロッドの温 度差を無次元化したものである.実際には周囲気体 と低温ロッドの温度を完全に等しくすることはむず かしいので、低温ロッド温度が室温近傍にある複数 の臨界温度差の実験点より、直線的に内挿もしくは 外挿して求めた(表 1).

Table 1 ΔT_o with and without partition disk.

PD		With			
Г	0.64	0.9	1.0	1.2	1.0
$\Delta T_0 [K]$	14.3	15.4	11.4	12.8	18.0

3 計 算 手 法

計算対象を図2に、境界条件を図3に示す.上部 ディスクを高温、下部ディスクを低温とし、温度差 を付加することにより、液柱の自由表面に表面張力 差が生じ、マランゴニ対流が発生する.この対流が 液柱内部と周囲気体の対流の駆動力となる.これま での研究では、周囲気体の温度を仮想的に定めて液 柱を解析する場合が多かったが、本計算では自由表 面上の温度及び速度に対してのちに述べるような境 界条件を与えることによって、液相側のマランゴニ 対流と気相側の対流とを連成させた数値計算を行う. この計算方法により、両相の熱流動特性と液柱表面



Fig. 2 Computational model.

からの熱の移動を明らかにする.

数値計算では、 $\Delta T_{ambient}$ を周囲気体領域の外周壁温 度として与えることとし、式(1)の ΔT_a *で定義する. 液柱は、高さを H、直径を 2H の真円柱型とする. さらに、液柱の周囲を高さが H、直径 4H の円筒形 容器で覆う.本計算では、液柱内部に (r, θ, z) = (56, 32, 70)、周囲気体に (r, θ, z) = (40, 32, 70)の円筒 座標系格子を配置する. 流体は非圧縮性で物性値は 一定であるとする.

支配方程式は以下のとおりである. 連続の式

$$\nabla \cdot \mathbf{u} = 0 \tag{2}$$

Navier-Stokes 方程式

$$\frac{\partial \mathbf{u}}{\partial t} + \left(\mathbf{u} \cdot \nabla\right) \mathbf{u} = -\nabla P + \frac{Pr}{Ma} \nabla^2 \mathbf{u}$$
(3)

エネルギー方程式

$$\frac{\partial T}{\partial t} + (\mathbf{u} \cdot \nabla)T = \frac{1}{Ma} \nabla^2 T \tag{4}$$

前述の支配方程式は、代表長さ H,代表速度 U₀, 代表温度差AT を用いて無次元化している.代表長さ Hには液柱高さ,代表温度差AT には上下ディスク間 の温度差を用いる.代表速度 U₀は次のように定義す る.

$$U_0 = \frac{1}{\mu} \left| \frac{\partial \sigma}{\partial T} \right| \Delta T \tag{5}$$

解析手法として,連続の式とNavier-Stokes 方程式 のカップリングには Fractional Step 法を用い,圧力 ポアソン方程式の解法には SOR 法を用いた.時間進 行法については,r方向の周囲気体領域とθ方向の液 柱内部領域には Crank-Nicolson 法を,その他の項は



Fig. 3 Boundary condition.



(a) The continuity of the heat flux.
 (b) The stress balance between the shearing stress and the surface tension.

Fig. 4 Boundary condition on the free surface.

Euler 法を用いた. 空間差分には二次精度中心差分を 適用した.

温度境界条件は、下記のように与えられる.まず, 接触する二つの流体(本計算では液柱内部流体と空 気)の接触面での温度は等しい.また,自由表面上 で発熱がないとすれば、図4(a)のように自由表面上 に流入する熱流束と、流出する熱流束も等しい.し たがって、次の二つの式が成り立つ.

$$T_{s[in]} = T_{s[out]} \tag{6}$$

$$q_{in} = -\lambda_{in} \frac{\partial T}{\partial r}\Big|_{in} = q_{out} = -\lambda_{out} \frac{\partial T}{\partial r}\Big|_{out}$$
(7)

ここで,接触面での共通温度(自由表面上の温度) を*T*_sとしている.これを無次元化すると次式になる.

$$\frac{\partial T}{\partial r}\Big|_{in} = \frac{\lambda_{out}}{\lambda_{in}} \frac{\partial T}{\partial r}\Big|_{out}$$
(8)

速度境界条件は、図 4(b)のように、液柱内部流体 及び周囲気体の粘性せん断応力τと表面張力との釣 り合いから導出する.r方向を考えると次式になる.

$$\tau_{rz[in]} \cdot dz + \tau_{rz[out]} \cdot dz = \left(\sigma + \frac{\partial\sigma}{\partial z}dz\right) - \sigma \tag{9}$$

同様にの方向は

$$\tau_{r\theta[in]} \cdot d\theta + \tau_{r\theta[out]} \cdot d\theta = \left(\sigma + \frac{\partial\sigma}{\partial\theta}d\theta\right) - \sigma \tag{10}$$

ここで、粘性せん断応力 τ については、Newton の 粘性法則を用いる.自由表面上のr方向速度は0で ある.無次元化すると次式になる.

$$\frac{\partial v_z}{\partial r}\Big|_{in} - \frac{\mu_{out}}{\mu_{in}} \frac{\partial v_z}{\partial r}\Big|_{out} = -\frac{\partial T}{\partial z}$$
(11)



Fig. 5 Critical Marangoni number as a function of ΔT_a^* for various aspect ratios without partition disk (Experiment).

$$\left| r \left(\frac{\partial}{\partial r} \left(\frac{v_{\theta}}{r} \right) \right) \right|_{in} - \frac{\mu_{out}}{\mu_{in}} \left| r \left(\frac{\partial}{\partial r} \left(\frac{v_{\theta}}{r} \right) \right) \right|_{out} = -\frac{1}{r} \frac{\partial T}{\partial \theta}$$
(12)

θ方向にも同様である.これが,速度境界条件で ある.これらの境界条件を用いることにより,液柱 内部流体と周囲気体を連成させて数値計算を行うこ とができる.

4 結果および考察

4.1 周囲気体温度と臨界マランゴニ数(仕切り板無)

仕切り板無の場合における,実験による臨界マラ ンゴニ数の測定結果を示す.図5は Ma_c と無次元周 囲気体温度 ΔT_a *の関係を示したものである.横軸の 右ほど周囲気体温度が高くなることを表している.

いずれの Γ においても、ある周囲気体温度までは Ma_c が上昇し、それ以上の温度に達すると急激に Ma_c は下がることがわかる.また、周囲気体温度がある 温度範囲内の場合に、 Ma_c が最大値をもつことがわ かった.それは、周囲気体温度が低温ロッドより高 い温度の時、かつ高温ロッドより低い温度の場合で あり ($T_{cold} < T_{ambient} < T_{hol}$)、このときマランゴニ対流 は安定し、二次元定常流を維持する.

4.2 臨界マランゴニ数とモード構造(仕切り板無)

液柱内部の対流に着目する.液柱内部対流は,ア スペクト比(Γ=H/R)に依存した,周方向波数を有 するモード構造を呈することが知られている[2,6]. 臨界後の振動流を上部ロッド端面側から観察すると, 液柱中心付近において,可視化用粒子の入り込まな



Fig. 6 Top view at mid-height without partition disk.



(a) $\Delta T_a^* = 0.56$, $\Delta T = 17.4$ [K] (b) $\Delta T_a^* = 2.0$, $\Delta T = 19.5$ [K] ($\Gamma \rightleftharpoons 0.64$, Experiment)

Fig. 7 Top view at mid-height without partition disk.

い領域(粒子不在領域)が存在することが観察できる.この粒子不在領域は、モード1(m=1)では偏心した円形、モード2(m=2)では楕円形、周方向波数モード $n \ge 3$ のモードではやや変形したn角形を呈する.本研究の対象となる Γ =0.9、1.0、1.2では、臨界後の流れ場は常温においてモード2が出現、また Γ =0.64ではモード3が出現する.

図6は Γ =1.0における流れ場を液柱上方から観察 した可視化画像である.周囲気体の温度上昇に伴い, ある周囲気体温度までは Ma_c が上昇し,それ以上で は Ma_c が急激に下がる.この時,内部対流は,常温 で出現するモード2が支配的な振動流(図6(a))か らモード1が支配的な振動流(図6(b))に遷移して いくことを観察した.

また, $\Gamma \doteq 0.9, 1.2$ においても $\Gamma \doteq 1.0$ と同様に, 周囲気体温度上昇に伴い,常温で支配的なモード 2 から,モード1が支配的な振動流へ遷移した.

一方,図7は Γ = 0.64 での液柱を上方から観察した可視化画像である.図5より,周囲気体の温度上昇に伴い,ある周囲気体温度までは Ma_c が上昇し, それ以上では Ma_c が急激に下がる.この時,内部対流は, Ma_c の急激な低下前ではモード3が支配的な振動流(図7(a))を呈していたが, Ma_c の急激な低



Fig. 8 Critical Marangoni number as a function of the T_a - T_c in the case of $\varGamma = 1.0$ (Experiment).



Fig. 9 Critical Marangoni number as a function of the T_{ave}^* in the case of $\varGamma = 1.0$ (Experiment).

下後は, *Γ* ≒0.64 の場合でもモード2 が支配的な振動流(図 7(b))に遷移した.

4.3 臨界マランゴニ数とモード構造(仕切り板有)

仕切り板を設置した時の,実験による臨界マラン ゴニ数の測定結果を図8に示す.白抜きのシンボル は,液柱内部構造が常温で支配的なモード構造(*m* =2)を呈した場合,色塗りのシンボルは,液柱内部構 造が遷移した後のモード構造(*m*=1)を呈した場合を 示している.仕切り板有の場合,仕切り板無の場合 と同様に,ある周囲気体温度までは *Ma_c*が上昇し, それ以上のある温度に達すると急激に*Ma_c*が下がる ことがわかる.

図9は臨界マランゴニ数を、周囲気体温度と液柱 平均温度 ($T_{ave} = 0.5(T_{hot} + T_{cold})$)の差を無次元化した もの ($T_{ave}*=(T_{ambient} - T_{ave})/\Delta T_0$)に対してプロットし たものである.この図より、周囲気体が液柱平均温 度に近い場合に、 Ma_c が最大の値をとり、マランゴ ニ対流が最も安定することがわかる.また最大とな



Fig. 10 Top view at mid-height with partitin disk.



(a) $\Delta T_a = 0.0, \Delta T = 23.4 [K]$ (b) $\Delta T_a = 3.8, \Delta T = 23.4 [K]$ ($\Gamma = 1.0, Calculation$)

Fig. 11 Top view at mid-height with partition disk.

る Ma_c の値は、Irikura ら⁽⁴⁾が行なった、自由表面を 断熱とした数値シミュレーションの結果 (Ma_c = 3.24 ×10⁴) とぼぼ一致した.

図 10 は,液柱を上方から観察した可視化画像である. 仕切り板無の時と同様に,周囲気体温度の上昇に伴い,*Ma*_cが増加する範囲ではモード2の振動流(図 10(a))が支配的な対流場を呈する.しかし,*Ma*_cの 急激な低下後ではモード1の振動流(図 10(b))が支 配的な対流場を呈した.

図 11 は、実験と同様の系の数値計算で、モード数 について調べた結果である. Ma_c の急激な低下前と 急激な低下後のモード構造を、周方向速度成分のr- θ 平面で捉えた.数値計算においても、実験と同様に、 周囲気体温度が低い時の Ma_c の急激な低下前は、モ ード2の振動流(図 11(a))が、周囲気体温度上昇に 伴う Ma_c の急激な低下後では、モード1の振動流(図 11(b))が支配的な流れとなった.このように、周囲 気体温度上昇に伴う Ma_c の急激な低下は、仕切り板 の有無によらず、つねにモード数の変化を伴ってい るという点について、数値計算と実験でよい一致を 得た.



Fig. 12 Temperature variation on the free surface with partition disk (Calculation, Steady flow, *Ma*=34000).



Fig. 13 Vertical velocity variation on the free surface with partition disk (Calculation, Steady flow, *Ma*=34000).

4.4 温度・速度分布(仕切り板有)

図 12 は、数値計算による自由表面上の温度分布 を、図 13 は速度分布を示したものである. Γ =1.0 において、 $\Delta T_a^* = 0.0, 0.95, 3.8$ と変化させ計算を行っ た. なお T_s^* は、自由表面温度と低温ディスクの差 (T_s - T_{cold})を液柱端面間温度差 ΔT で無次元化したもの である.

臨界後の振動流は $\Delta T_a^* = 0.0, 0.95$ の条件ではモード2が支配的な対流場を, $\Delta T_a^* = 3.8$ ではモード1が支配的な対流場を呈した.

図 12 の温度分布より低温ディスク側ほど,自由 表面上の温度は小さくなることがわかる.この温度 勾配により温度差マランゴニ対流が発生する.

周囲気体温度の上昇に伴い、自由表面上の温度は



Fig. 14 Side view of the particle pathline in the experiment under heat loss without partition disk (Integrated, $\Delta T_a^* = -0.1$, $\Delta T = 5.4$ [K]).



Fig. 15 Side view of the particle pathline in the experiment under heat loss with partition disk (Integrated, $\Delta T_a^* = -0.1$, $\Delta T = 4.0$ [K]).

全体的に高くなり,高温ディスク付近の温度勾配が 小さくなることがわかる.これは,周囲気体温度の 上昇に伴い,自由表面上で周囲気体側から液柱側へ, 熱の流入量が増加するためである.

さらに図 13 の速度分布に注目する. 周囲気体温 度が高くなるにつれ,速度が全体的に小さくなるこ とがわかる. これは,自由表面上における,周囲気 体側から液柱側への熱の流入のため,特に高温ディ スク付近の温度勾配が小さくなり,軸方向速度が小 さくなったためである. このことにより,臨界に達 するに必要な *Ma*cがより高くなると考えられる.

4.5 周囲気体の対流場(Heat loss の場合)

図 14~15 は、周囲気体温度が低温ロッドより低い 温度環境(Heat loss)において、液柱内部および周 囲気体領域の流れ場を側方から可視化した結果であ



Fig. 16 Side view of the particle pathline in the experiment under heat gain without partition disk (Integrated, $\Delta T_a^* = 0.86$, $\Delta T = 5.9$ [K]).



Fig. 17 Side view of the particle pathline in the experiment under heat gain with partition disk (Integrated, $\Delta T_a^* = 0.81$, $\Delta T = 7.6$ [K]).

る.トレーサー粒子の流れをより明確に示すため, 時間方向に約0.2s間の画像6枚を重ね合わせてある. トレーサーを用いた可視化実験の結果,周囲気体は 液柱自由表面近傍に向かって流れ込んでいる様子が 観察された.

図 14 は、周囲気体領域に仕切り板が無い場合の 対流場である.周囲気体領域の自由表面近傍に、2 つの渦を伴う循環流が発生していることが観察され た.周囲気体領域の自由表面近傍には、液柱自由表 面下向きの、マランゴニ対流に追従する粘性駆動の 流れが発生する.また、高温ロッドや低温ロッドか ら周囲気体領域に熱が移動することにより、上部周 囲気体領域は高温に、下部周囲気体領域は低温にな る.

このため,周囲気体の下部領域から上部領域に向 かい強い上昇流(浮力対流)が発生する.このマラ ンゴニ駆動の流れと浮力対流の二つの流れにより, 周囲気体領域の自由表面近傍において循環流が形成 される.

より詳細に観測するため自由表面の速度分布を 考える.液柱自由表面上には、軸方向速度が極小に なる領域がある(図13).そのため、一種の境界層は く離が生じて、液柱上部に一つ目の渦が形成される.

さらに,液柱下部付近において,液柱自由表面に 再び現れる急峻な温度勾配によって表面流体が再び 加速され,それに追従して周囲気体が駆動される. この流れは下部ロッドに沿って上昇する浮力対流と ぶつかり,二つ目の渦が下部ロッド近傍に形成され る.またこれらの循環流は,強い浮力対流により押 しつぶされ,半径方向に狭いこともわかる.

図 15 は周囲気体領域に仕切り板が有る場合の対 流場である.上昇流である浮力対流の影響が少ない ため,周囲気体流れの駆動力は液柱自由表面に沿う 流れのみである.循環流は押しつぶされず半径方向 により大きな循環流が観察された.自由表面上のマ ランゴニ対流により,液柱上方で加速された流体は, 液柱高さ中央付近の軸方向速度が極小になる領域で, 自由表面から離れる方向への流れをもつ.仕切り板 が無い場合は,この流れが直ちに外側の強い浮力対 流にトラップされて上昇流に転ずるが,仕切り板が ある場合には,周囲気体内に強い浮力対流が存在し ないため,直ちに上昇流に転ずることはなく,結果 として,液柱高さ上方付近に渦中心をもつ,半径方 向に幅のある大きな循環流が形成される.

4.6 周囲気体の対流場(Heat gain の場合)

図 16~17 は、周囲気体が低温ロッドより高い温度 環境(Heat gain)において、液柱内部および周囲気 体領域の流れ場を側方から可視化した結果である. 時間方向に約0.2 s間の画像6枚を重ね合わせた図で ある.図16は、周囲気体領域に仕切り板が無い場合 の対流場である.この場合には、液柱遠方より流れ 込むトレーサー粒子は、直接に液柱自由表面近傍ま で達していることと、液柱下部に自由表面近傍ま で達していることと、液柱下部に自由表面から離れ る方向に流れが起きていることが特徴的である.こ の場合には、高温ロッド近傍より外壁近傍の温度の 方が高いため、上部ロッド近傍にも強い上向き流れ は発生せず、マランゴニ対流に駆動される流れによ って、上部ロッドの広い領域において、自由表面に 沿い下向きの流れが発生する.下部低温ロッド近傍 まで到達した流れは、そこで冷やされ、液柱から外 壁へ向かう大きな浮力対流に駆動されて,液柱から 離れる方向に対流が起こる.このようにして,周囲 気体領域に強い対流場が形成される.このため外壁 近傍で温められた気体は自由表面近傍にまで運ばれ, 周囲気体側から液柱側への熱の流入が促進される.

図 17 は、周囲気体領域に仕切り板が有る場合の 対流場である.仕切り板の設置のため、周囲気体領 域の流動スペースは限定される.このため流路がよ り拘束される.この時グラスホフ数は、代表長さに 仕切り板間距離を、温度差に周囲気体と低温ロッド の温度差をとると Gr = 1500~3000 と十分小さい.そ のため、周囲気体の対流は弱く、仕切り板が無い時 と比べ、トレーサー粒子が輸送されてこないため、 粒子密度が極めて希薄となっている.また、外壁へ 向う浮力対流も弱くなり、周囲気体領域の流れは、 液柱自由表面に沿うマランゴニ対流のみが駆動力と なって、液柱近傍にのみ循環流が発生する.

外壁から高温の気体が運ばれにくくなるため、周 囲気体側から液柱側への熱の流入量は抑制される. これが、仕切り板無の場合に比べて、周囲気体温度 上昇に伴う Ma_c の増加が ΔT_a *の大きな側に移動する 原因であると考えられる.

5 結 言

Heat gain 環境と Heat loss 環境での周囲気体の対流 場は、周囲気体領域に発生する浮力対流によって、 大きく異なる. 定常流から振動流への臨界マランゴ ニ数 Ma_cに着目すると、Heat gain 環境における Ma_c は、周囲気体温度上昇に伴い、仕切り板の有無によ らず、ある周囲気体温度までは増加し、それ以上の 温度に達すると急激に減少する. この時、液柱内部 のモード構造は常温で支配的な周方向モード数から、 より低次のモード数に遷移する. Ma_c の上昇は軸方 向速度の低下によるものであり、Ma_c の急激な低下 は、液柱内部のモード数の変化に伴って生じる.

仕切り板を配した場合,最大の*Ma*_cは,より高い 周囲気体温度において発生する.これは仕切り板に よって周囲気体の対流が抑制され,周囲気体側から 液柱への熱流入が減少したことによる.

参考文献

[1] Eyer, A., Leiste, H. and Nitsche, R., J. Crystal Growth., **71** (1985), 173-182.

- [2] Preisser, F., Schwabe, D. and Scharmann, A., "Steady and oscillatory thermoapillary convection in liquid bridge columns with free cylindrical surface", *J. Fluid Mech.*, **126** (1983), 545-567.
- [3] Kamotani, Y., Wang, L., Hatta, S., Selver, R. and Yoda, S., "Effect of free surface heat transfer effect on onset of oscillatory thermocapillary flow of high Prandtl number fluid", *J. Jpn. Soc. Microgravity Appl.*, Vol. 18, No. 4 (2001), 283-288.
- [4] Irikura, M., Arakawa, Y., Ueno, I. and Kawamura, H., "Effect of ambient fluid flow upon onset of

oscillatory thermocapillary convection in half-zone liquid bridge", *Microgravity sci. technol.*, **XVI-I** (2005), 176-180.

- [5] Shevtsova, V. M., Mialdun, A. and Mojahed, M., "A study of heat transfer in liquid bridges near onset of instability", *J. Non-Equilib. Thermodyn.*, Vol. **30**, (2005), 261-281.
- [6] 河村 洋,小野 嘉久,上野 一郎,"液柱内マラ ンゴニ対流における振動流遷移とモード構造", 日本機械学会論文集,B編,67巻,658号 (2001), 1466-1473.