^{甲藤好郎先生ご遺稿} 「沸騰の科学(4)」 *Science of Boiling (4)*

> 甲藤 好郎 (東京大学名誉教授) Yoshiro KATTO (Professor Emeritus of The University of Tokyo)

4. 蒸気の脱出と波

いま比較的大きなコップの水の中にストローを 差し込み,そのストローを通して空気を吹き込む 場合を考えてみてください.このとき,ストロー の中の連続した空気の流れが,ストローの出口を 出るや分断され,別れ別れの空気のかたまりにな って水中を上昇することを誰でも知っています. そして多くの人々は,太陽が東から昇り西に沈む のが当たり前のように,この水による空気の分断 現象もごく当然のこととして日頃深く考えてみよ うとすることもないでしょう.

しかし沸騰では液体の内部で蒸気が作られ、そ れが液中を浮上したり液体と共に流れ去ったりし ていますから、この分断現象を見過ごすわけには いきません.この場合、「弱い核沸騰」で加熱面上 の発泡点から出る小さな気泡は、2章でお話した ように間欠的に作られ、もともと別れ別れになっ ているものですから、あまり問題になりません. しかし「強い核沸騰」では、前章でお話したよう に、加熱面上から蒸気が連続的に流出する形にな っており、この連続的な蒸気の流れが液体によっ て分断されて蒸気のかたまりを作る、そのメカニ ズムを一応検討せざるを得なくなるのです.

ところで、3章で述べたような直径 10 ないし 20 ミリメートル程度の円形加熱面上で強い核沸 騰を行わせる時、加熱面上に発生する蒸気のかた まりのふるまいは、実はこの加熱面と同程度の直 径の孔から上向きに一定流量で空気を水中に流出 させるようにした時、水の中につぎつぎ作られて いく空気のかたまりの挙動にとてもよく似ている のです。例えば、この孔で作られる空気のかたま りは、相前後する2つの空気のかたまりごとに1 つの対になって現れることが知られています。す なわち,先行するかたまりの後流に引かれて細長 く伸び,やがて先行の丸みのあるかたまりの中央 に吸い込まれていきます.ところが強い核沸騰の 場合,蒸発によって加熱面で次々作られる蒸気の かたまりの挙動を高速カメラで観察してみると, 前述の空気流出孔から水中に次々出る空気のかた まりの挙動とほとんど同じであることがわかりま す.

分断された蒸気のかたまりの大きさ

それにしても,前記のように一つの流出孔から 一定速度で液体中に連続的に流出する気体が、な ぜこのように自動的に次々切断され気体のかたま りになって出て行くのでしょうか. その疑問を解 くため、簡単なモデルに基づく近似的な解釈を次 にやってみることにしましょう. すなわち, いま 液体中に一個の球形の気体のかたまりがあるとし て、その気体のかたまりの下端は流出孔につなが り、その孔から一定速度で流出する気体の連続的 供給を受けながら、刻々その体積を増していると します. そしてこの時, 液中にある気体球には当 然アルキメデスの浮力が働き、それから気体球自 身の重さを差し引いた残りの浮力が気体球(およ びそれと連動して一緒に動く近くの液体)を上向 きに加速しますから、当然その作用によって気体 球は次第に速度を増しながら浮上していく訳です.

つまり気体球には前記の「浮上運動」と「体積 増加」の二つの変化が生じているわけです.そこ でいま,これらに関係する二つの長さ,すなわち 孔の面から気体球の中心までの高さ h_G と,気体 球の半径 r_c の時間変化を考えてみます.最初,気 体球が出来始めた頃は,気体球は孔についていま すから $h_G < r_c$ となっている筈です.しかし,前に 言いましたように,気体球は刻々速度を増しなが ら浮上中ですから、 h_G は時間が経つほど急に増加 します.一方、気体球は孔からいつも一定流量の 気体を受けて膨張しているのですから、それによ る半径 r_c の増加速度(その大きさは r_c^2 に反比例 します)は、気体球が大きくなるほど急速に減っ てきます.したがって時間が経つと、いつか $h_G > r_c$ の状態に変わる瞬間が来て、そのとき、気体球 は孔から離れると考えることができます.そして、 その離脱の瞬間にも孔からの気体の流出は連続し て続いているので、次の気体球の成長が直ちに始 まります.

もちろん、これは近似的なモデルですが、気体 の連続的な流れが液体によって切断される現象の 本質はほぼついていると考えてよいでしょう.そ こでいま、流出孔から流れ出している気体の体積 流量の値が単位時間あたりv1として、数式を使っ て計算しますと、気体のかたまりの下端が流出孔 の位置に滞留している時間t_D、および流出孔から 離脱する時の気体のかたまりの瞬間体積(つまり 離脱体積)V_Dがそれぞれ次式のように求められま す.

$$t_D = \left(\frac{3}{4\pi}\right)^{1/5} \left[\frac{4\left(\frac{11}{16}\rho_L + \rho_V\right)}{(\rho_L - \rho_V)g}\right]^{3/5} v_1^{1/5}$$

および
$$V_D = v_1 \cdot t_D$$

ここで ρ_L は液体の密度,また gは重力加速度で す.この結果を見て面白いのは,孔から流出する 気体の体積流量 v_1 が増す時,気体のかたまりの離 脱体積 V_D は v_1 にほぼ比例 ($v_1^{6/5}$ に比例)して増加 しますが,滞留時間 t_D のほうはあまり値が変わら ない ($v_1^{1/5}$ に比例)ことです.

さてこの結果はそのまま,強い核沸騰で加熱面 から次々に出る蒸気のかたまりの分析(つまり滞 留時間と離脱体積の計算)に使えます.すなわち, 前の式に含まれている v₁を,今度は加熱面上で単 位時間あたり発生している蒸気体積の量に取りさ えすればいいわけで,これは次式で与えられます.

$$v_1 = \frac{q \cdot A}{\rho_V h_{fo}}$$

ここに q は加熱面から単位時間,単位面積あたり 出る熱量(熱流束), A は加熱面の面積, ρ_V は蒸 気の密度, h_{k} は蒸発潜熱です.

広い加熱面上で発生する蒸気の離脱

私たちは、これまで、直径 10~20 ミリメートル 程度の円形加熱面、つまり比較的広さの限られた 加熱面上の沸騰だけを見て来ました.しかし実際 の沸騰は、もっと広い加熱面でも起こるわけです. そこでこれから、非常に広く平らな加熱面が水平 に置かれ、その上に液体が十分な深さで湛えられ ている時の沸騰を見てみることにしましょう.

この場合,「弱い核沸騰」については,あまり大 きな問題がありません.なぜなら3章の「沸騰の 様相の変化」の項で述べたように,弱い核沸騰で は,加熱面上に分散分布する発泡点同士の間には ほとんど干渉がなく,また一つの発泡点で次々に 発生,浮上する気泡同士も互いに独立性を持つと いった状況にあります.

一方「強い核沸騰」では、加熱面から出る熱の 全部が、加熱面上の薄い核沸騰液層(3章参照) によって飽和蒸気に変えられています.だから、 加熱面が広くなっても、加熱面から流体側への熱 伝達の状況は前とほとんど変わらないでしょう. しかし、そのようにして広い加熱面上で一様に発 生している蒸気が、そこから逃げ去るためには、 その上方にある液体部分を通り抜けていかねばな りません.そして、この時の蒸気の離脱は、前に 見た小さな加熱面の場合のように単純なものでは ない筈です.

面白い手品

こうして私たちは,強い核沸騰の生じている水 平加熱面上で一様に発生を続ける蒸気が,液体内 へどのように逃げ去るのか,そのメカニズムを考 えるべき段階になりました.そこでいま,液体に 覆われている広い加熱面の上に,蒸気が一様に溜 まって来たとして,この時,蒸気はどのような形 で液体の中へ浮上して行こうとするかを考えまし ょう.これは逆にいえば,上方の液体がどのよう な形で下方の蒸気の中へ降下して来るかの問題で もあります.そして,この状況をもっと抽象的に 言えば,気体層の上に液体層があり,両者が水平 な面で相接して平衡状態にある時,この気液境界 面(これを簡単に界面と言います)に生じ始める 変形は一体どんなものかと言う問題です.

もちろん,この種の平衡状態は,だるま(達磨) を逆さに立てた時と同じ形の不安定な平衡状態で すから、私たちは日頃、その平衡状態自体を目に することはまずないでしょう.しかし、この不安 定な平衡状態(液体層が蒸気層の上)から安定な 平衡状態(液体層が蒸気層の下)に変りつつある 途中の状態については、実は普段いろいろお目に かかっており、たとえば雨に濡れた電線のあちら こちらからポトリポトリと雨垂れが下に落ちると きの状況など、それに類するものと言えましょう. そしてこの雨垂れの例などから見て、今考えてい る不安定な水平界面では一般に、あたかも波のよ うに、ある間隔ごとに液面が垂れ下がる形の変形 を起こすものと思われます.

そこでなおもう少し、この考えの正否を確かめ てみたいと思います.読者の皆さんの中にはひょ っとすると、水を入れたコップの口に金網をあて がい、その口を下向きにした状態で少しも水がコ ップからこぼれないことを知っている人がいるか も知れません.この一見、手品ともいえるような 不思議な現象の実験は次のようにすると、子供で も容易に出来ます.すなわち、バケツに入れた水 の中にコップを入れ、そのコップを逆さにして口 を下にし(コップの中に一部空気が入っていても 何らかまいません)、次にコップの口に下から金網 をあてて、そのまま水の中から上に引上げればよ いのです.実験の際には、金網が少し細かめのほ うが楽ですが、いずれにせよ金網の隙間から不思 議に水はこぼれ落ちないのです.

この興味ある事実は次の大切な事柄を示唆して います.すなわち,前述のコップの中から下にこ ぼれないでいる水の表面は,金網の針金と針金の 間の間隔ごとに区切られているわけですから,そ の下向き水面には,針金間の間隔より長い波長の 波は起こり得ず,それより短い波長の波だけが起 こり得るわけです.従って,下向きの水面に起こ る波のうち,ある長さより波長の短いものは水面 の変形を成長させず,水面を安定に保ちますが, ある長さ以上の波長の波は水面の変形をますます 成長させ,従って水は下にこぼれ落ちるのだと考 えることが出来ることになります.

下向き水平液面を伝わる波

さてここまで考えが進んできますと,水平界面 の安定性について,もう少し理論的な裏付けが欲 しくなりますが,やや程度の高い流体力学の書物 を見ると、この水平界面に起こる波の解析について記してあります.そしてそれによると波長 *2*の波が気液界面を進む速度 *c* は次式で与えられます.

$$c = \sqrt{\frac{2\pi\sigma}{(\rho_L + \rho_V)\lambda}} - \frac{(\rho_L - \rho_V)g\lambda}{2\pi(\rho_L + \rho_V)}$$

ここで、右辺根号内の第1項は液面の表面張力 σ に関係する項で, 波長 んが小さい時ほどその値が 大になります.一方,右辺根号内の第2項は重力 加速度gに関係する項で、前とは逆に、波長んが 大きいほど値が大になります.従って,波長 んが 小さいうちは、第1項が第2項より大ですから平 方根の中の値は正,つまり波の速度 c が現実に存 在し,この波が安定に存在できることを意味しま す.しかし、波長が大きくなると、第1項が第2 項より小さくなり平方根の中の値は負となって, 波の速度 c は虚数, つまりこの種の波は現実に存 在出来ません. なお以上のことを物理的に解釈す れば、波長の小さい波は表面張力による復元作用 が強く、重力による界面の変形を元の平衡界面の ほうに戻すことが出来るのに対し、波長の長い波 では表面張力の復元作用が弱く、従って重力によ る界面の変形が元に戻らず下向きにどんどん進ん でしまうことになります.

ともあれ、このような状況にあるので、波が安 定に存在できる波長 2 のぎりぎり限界の値 2 cは、前の式で右辺根号の中を零とおけば直ぐ求められ て

$$\lambda_c = 2\pi \sqrt{rac{\sigma}{(
ho_L -
ho_V)g}}$$

この λ_c のことを一般に「臨界波長」と言いますが, 下を向いた水平液面は大体,この限界の状態,つ まり臨界波長 λ_c をピッチとする周期的な変形状 態で壊れて行くのです.もっと厳密に言うと,実 は液面の変形がもっとも早く進む波長(それは臨 界波長の1.73倍になります)で壊れていくとすべ きですが,ここでは簡単のため臨界波長をピッチ とする周期的な変形状態で壊れていくとしておき ましょう.そして,以上の状況下に生じる液面不 安定のことを「テイラー不安定」と言いますが, 例えば,大気圧の水の飽和沸騰について臨界波長 λ_c の値を計算すると15.7ミリメートルとなりま す. つまり大気圧の飽和水が「強い核沸騰」の状態にある時,広い加熱面は,統計的に言って縦横 それぞれ 15.7 ミリメートル程度の単位区画に分けられ,1単位区画ごとに蒸気は,この章の前の 方で述べた程度の体積のかたまりを作りながら液中に逃げて行くということになります.

なお、3章で強い核沸騰を説明した際、わざと 直径10ないし20ミリメートル程度の円形加熱面 上の沸騰を考えたのも、実はこれが単位区画とほ ぼ同じオーダーの大きさの加熱面であり、1区画 ごとに生じる沸騰の平均的な特性が把握しやすい からだったためなのです。

加熱面を覆う核沸騰液層の厚さ

強い核沸騰では、3章(「加熱面を覆う薄い核沸 騰液層」の項参照)で見たように、加熱面上に、 大きな蒸気のかたまりと加熱面の間にはさまれな がら、その中に多数の微小な蒸気噴流を持つ薄い 核沸騰液層が出来るわけですが、その液層の厚さ がどうしてきまるかの問題がなお残っています. そこで次に、これについて考えてみようと思うの ですが、仮にいま、加熱面上に垂直に立っている 微小な蒸気噴流が、この程度の高さ(噴流長さ) までしか安定に存在出来ないという風に捉え直し てみると、これまた気液界面の安定性の問題に帰 着できそうです.

もっとも、ここで問題にする蒸気噴流はもとも と長さが非常に短く、従ってそこで問題となる気 液界面の波長 *2*の値は小さいものです.だから、 加熱面(あるいは蒸気噴流)が重力の方向に対し てどんな向きの時でも、重力 *g* の影響は表面張力 のの影響に比べて無視していいでしょう.しかし その代わり、現在問題の蒸気噴流の気液界面は気 液の流れの力学的作用をうけており、それを考慮 に入れなければなりません.そしてこのとき気液 界面を伝わる波の速度 *c* は、本質的には前項と同 様な力学的メカニズムに支配されているものであ って、流体力学の解析から次式で与えられます.

$$c = U + \sqrt{\frac{2\pi\sigma}{(\rho_L + \rho_V)\lambda}} - \frac{\rho_L \rho_V (u_V - u_L)^2}{(\rho_L + \rho_V)^2}$$

ここに右辺第一項の U は

$$U = \frac{\rho_L u_L + \rho_V u_V}{\rho_L + \rho_V}$$

を表します.また $u_v \ge u_L$ はそれぞれ界面に平行 に流れている気体,流体の流速(もし液体が気体 の逆方向に流れる時は u_L を負にとります)であっ て,従って本式右辺根号内の第2項の $u_{V-}u_L$ は 気体と液体が互にすれちがう相対速度を表します. そしてこの時の臨界波長 λ_c の値は,この式で右辺 根号の中を零とおいて直ぐ求められ

$$\lambda_c = \frac{2\pi\sigma(\rho_L + \rho_V)}{\rho_L \rho_V (u_V - u_L)^2}$$

つまり、気体と液体が相対的に流動している界面 は大体、この臨界波長 んをピッチとする周期的な 変形状態で壊れていくわけで、この状況下に生じ る液面の不安定のことを「ヘルムホルツ不安定」 と言います. そしてそうだとすると, 強い核沸騰 で加熱面上に生じる微小な蒸気噴流は、この形式 の界面変形によって壊れる訳で、この間の事情は 前項の水平液面の場合と同じです。ただ現在は前 項の場合と違って,蒸気噴流の根元は加熱面上の 発泡点の位置に固定され、その根元付近では加熱 面からの加熱によって蒸気噴流内に蒸気を発生し 続けているのですから、加熱面からある高さ δ_c のところまで、噴流が壊れずに保持されることに なります. そしてこの蒸気噴流の限界高さ δ_c は臨 界波長 Acより短くなる筈ですが,ここには詳しい 分析は割愛して、ただ強い核沸騰で生じている核 沸騰液層の限界厚さ δ_c について, 次のような式が 求められていることを紹介しておきましょう.

$$\delta_{c} = \frac{\pi \sigma \left(\rho_{L} + \rho_{V}\right)}{2\rho_{L}\rho_{V}} \left(0.0584 \left(\frac{\rho_{V}}{\rho_{L}}\right)^{0.2} \frac{\rho_{V} h_{fg}}{q}\right)$$

ここに h_{fg} は蒸気潜熱, q は加熱面から単位時間, 単位面積あたり出ている熱量です. このq のこと を一般に熱流束(ねつりゅうそく)と呼びますが, 本式によると核沸騰液層の限界厚さ δ_c は加熱面 からの熱流束の2乗 q^2 に反比例して急速に減少 することが分かります.

(次号に続く)