練習船深江丸による液体水素タンクの海上輸送実験

First experiment on liquid hydrogen transportation by training ship "Fukae-maru"

前川一真, 濵浦 隆昌, 鈴木 康平, 三宅 勇希, 武田 実 (神戸大); 松野 優, 藤川 静一 (岩谷産業);

熊倉 浩明(NIMS)

MAEKAWA Kazuma, HAMAURA Takaaki, SUZUKI Kohei, MIYAKE Yuuki, TAKEDA Minoru (Kobe University); MATSUNO Yu, FUJIKAWA Shizuichi (Iwatani Corp.); KUMAKURA Hiroaki (NIMS)

E-mail: maekawa@maritime.kobe-u.ac.jp

1. はじめに

本研究室では、これまでに液体水素海上輸送のための基 盤研究として、大型液体水素タンク用外部加熱型 MgB2 液面 センサーの開発を行ってきた[1][2][3]。今回、世界初となる神 戸大学附属練習船深江丸を用いた液体水素海上輸送実験 を行った。本研究では、深江丸後部甲板に液体水素実験シ ステムを構築し、光学観測窓付きクライオスタット(小型液体水 素タンク:容積約 20 L)と400 L 液体水素タンクを積載した状 態で、神戸大学深江キャンパスから関西空港沖まで往復の航 海を行い、航海中における小型液体水素タンク内部の液面・ 温度・圧力、その時の船体揺動(ロール角とピッチ角)のデー タなどを計測した。

2. 実験方法

本実験では、小型液体水素タンク中央に設置してある全長 500 mm 外部加熱型 MgB₂液面センサー用プローブの 250 mm の位置と 125 mm の位置に新たに較正した CCS(カーボンセ ラミックセンサー)を設置し、それぞれ温度計 A、Bと呼ぶことと した。実験はまず、岸壁係留中の深江丸後部甲板に小型液 体水素タンク、400 L 液体水素タンク等を積載後、水素放出ガ スラインを構築し、水素ガスの漏えいがないことを確認した。 その後、計測システムの構築を行い、防爆のため電気機器は 全て深江丸船内の計測器室に設置した。海上輸送実験では、 関西空港沖で、400 L 液体水素タンクから小型液体水素タン クへ液面センサーで液面位置が 180 mm になるまで液体水素 を移送し、液面センサーをオフにした後、深江キャンパスへ向 かうまでの約1時間 45 分、小型液体水素タンク内部の温度、 圧力、船体揺動を同時に計測した。Fig.1 に実験装置の写真 を示す。



Fig.1 Photograph of experimental apparatus.

3. 実験結果

航海中における温度、圧力の時間変化を Fig.2 に示す。また、その時の船体揺動のデータを Fig.3 に示す。Fig.2 を見ると、約 800 秒までの間、温度計 A の温度が急激に上昇していることがわかる。また、同時刻の Fig.3 を見ると、船体が大きく揺動していることがわかる。これは、関空沖出港後、3 回続けて、急旋回を行い、意図的に船体を大きく揺動させたためである。温度計 A の温度が急激に上昇したのは、小型液体水素タンク上部の暖かい水素ガスとの攪拌による影響と、タンク内



Fig.2 Time chart of temperature A and B and pressure inside 20 litter LH_2 tank during marine transportation.



Fig.3 Time chart of roll angle and pitch angle during marine transportation.

壁との熱交換による影響と考えられる。一方、液中にある温度 計 B は、容器内圧の上昇とともにやや温度上昇(1.4 K/h)し たが、ほぼ 20 Kを示していた。また、急旋回中の圧力上昇率 は約 0.16 MPaG/h であったのに対して、停泊中は 0.11 MPaG/h であったことから、停泊中に比べて船体動揺が大き い航海中は温度、圧力上昇ともに大きいことがわかった。

4. まとめ

今回、液体水素の海上輸送実験を世界で初めて行った。 航海中における液体水素タンク内部の液面、温度、圧力、船 体動揺の同時計測に成功した。船体動揺が大きい場合、液 体水素タンク内部でスロッシングが発生し、それに伴うタンク 内部の温度、圧力上昇が大きくなることが確認できた。今後は、 液体水素タンク内部に温度計をさらに増設し、詳細な温度分 布計測を行い、より詳細な液体水素タンク内部の熱流動現象 を明らかにする予定である。

参考文献

- K. Maekawa, et al.: J. Cryo. Super. Soc. Jpn. 50, (2015) pp. 368–373.
- K. Maekawa, et al.: Journal of the JIME. 51, (2016) pp. 125-131.
- K. Maekawa, et al.: IEEE Transactions on Applied Superconductivity. 27, (2017) 9000304.

走査型プローブ顕微鏡用ヘリウム循環冷却システムの熱解析(II)

Thermal analysis of a helium circulation cooling system for scanning probe microscopes (II)

<u>寺岡</u>総一郎(東大);横田 統徳, 佐々木 徹, 宮武 優(ユニソク);福山 寛(東大) <u>TERAOKA Soichiro</u> (The Univ. of Tokyo); YOKOTA Munenori, SASAKI Toru, MIYATAKE Yutaka (UNISOKU); FUKUYAMA Hiroshi (The Univ. of Tokyo)

E-mail: teraoka.soichiro@mail.u-tokyo.ac.jp

1. はじめに

極低温走査型プローブ顕微鏡(LT-SPM)は基礎研究分 野で広く使われており、その冷却にヘリウム循環方式を採用 できれば応用範囲がさらに広がり、長時間連続測定による性 能向上も望める。開発中の SPM 用ヘリウム循環冷却システム の主要構成要素である低振動・低熱損失液体ヘリウム移送管 の断熱性能を数値熱解析した結果を前回発表したが[1]、今 回、試作品についてこれを実測したので報告する。

2. 液体ヘリウム移送管の概要

設計の概要は前回[1]詳報した。SPM 側の気液セパレータ からの蒸発へリウムガスの一部を帰還させ、送液管を囲むシ ールドを冷却して送液管への輻射熱と伝導熱を低減する。

3. 断熱性能の測定方法

測定方法のダイアグラムを Fig.1 に示す。再凝縮装置に相 当する送液側(Supply)には液体へリウムベッセル(60L)を, SPM に相当する受液側(Reservoir)には液体窒素シールド付のガラ スデュワーをそれぞれ用いた。受液側,送液側,および帰還 パイプ(Return)のヘリウムガス回収量はフロート式流量計 FM1 ~FM3 でリアルタイムに観測し,積算流量計 IFM1~IFM3 で も記録する。ヘリウム液位はデュワーのスリットを通してビデオ モニタし,液移送の有無を視認した。断熱性能は,ニードル 弁 RV1~RV3を調整して長時間にわたり液位を一定に維持し た状態を作り,そのときの IFM1~IFM3 の回収量から評価す る。移送菅内熱シールドの温度は,水平部と受液側垂直部の 2 カ所に白金抵抗温度計(Pt1000)を設置して計測した。



Fig.1 Schematic diagram for test of the low vibration and low consumption liquid helium transfer tube

Table1 Comparison of thermal insulation performance of various liquid helium transfer tubes

	this work		£	ordinary
	numerical analysis [1]	test result	[2]	transfer tubes
heat leak per unit length [W/m]	0.08	0.09±0.02	0.2	0.7~1.4
liq. He consumption rate [L/h]	0.27	$0.29 {\pm} 0.06$	0.8	$2.8 \sim 5.5$



Fig.2 Time evolutions of (a) temperatures of radiation shields (L and H), (b) helium gas flow rates from three recovery lines, (c) pressure and (d) liquid helium level of the reservoir

4. 測定結果

Fig.2 に、ヘリウム液位がほぼ一定に保たれた状態で記録 した、(a)2 カ所のシールド温度、(b)3 系統の回収ラインのヘリ ウムガス回収量、(c)受液側デュワー内圧(ゲージ圧)、および (d)受液側ヘリウム液位を示す。今回送液側の圧力制御をせ ず、より厳しい低循環量での測定を行った。実際に液体ヘリ ウムがデュワー内に注ぎ込まれるのは、40~50 分周期で10 分程度の間だけ間欠的に起こっている。注液中は、デュワー 内圧がほぼゼロに急低下し(Fig.2(c))、送液側、受液側、帰 還の何れからの蒸発量も低下している(Fig.2(b))。つまり、30~ 40 分間は冷却ガスのみが流れており、間欠的に約 10 分間液 体が流れるというサイクルを繰り返す。Fig.2(d)から、液位が移 送菅の先端部(図中横破線)まで上昇すると注液が停止するこ とが分かる。

Fig.2 の時刻 17.5 h から 20.5 h の範囲における IFM3 の データから全蒸発率を求めると, 液換算で 0.37 L/h となる。こ れから, 移送管を挿入しない状態で予め測定した送液側ベッ セルと受液側デュワーそれぞれ単体での蒸発率(0.029 L/h, 0.048 L/h)を差し引くと, 0.29 L/h となる。これが, 今回試作し た移送管内で入熱のため 1 hr あたり蒸発する液体へリウム量 で, 入熱量 0.21 W にあたる。この値は数値熱解析[1]の予想 値 0.27 L/h とよく一致し, Table1 に示したように, より複雑な 6 重管構造をもつ先行研究の移送管[2]や, 帰還ガス予冷機能 をもたない一般的な移送管よりかなり高性能であることが分か る。現在, 圧力制御による定常流の実現と, 実際の SPM 装置 の蒸発量に近いより大きな循環量のときの熱損失計測を計画 している。

参考文献

- S. Teraoka, et al.: Abstracts of CSJ Conference, Vol. 93 (2016) p.160
- 2. T. Takeda, et al.: Cryogenics Vol. 48, (2008) p.6

新規超流動現象研究を目指す各種振動子測定とパルス管冷凍機Ⅰ

Various mechanical Oscillator techniques for new types of superfluidity study and pulse tube refrigerator I

<u>原田 修治</u>, 青木 徹, 池内 正充, 植田 浩明, 加藤 億人, 久保田 実, 重松 利信, 鈴鹿 英知, 知崎 陽一, 東崎 健一, 鰭崎 有 (新規超流動現象研究会) <u>HARADA Shuii</u>, AOKI Toru, IKEUCHI Masamitsu, UEDA Hiroaki, KATO Yasuto, KUBOTA Minoru, SIGEMATSU Toshinobu, SUZUSHIKA Hidetomo, CHIZAKI Yoichi, TOZAKI Kenichi and HIRESAKI Yu (NeSF) E-mail: insqp.jpn@gmail.com

1. はじめに:新規超流動現象とは

銅酸化物高温超流動体の研究の進展や進化に伴い、従 来の第1種、第2種超伝導体とは違った特性を持つ超伝導体 が、銅酸化物超伝導体をはじめそれ以外にも、有機超伝導 体や、Feを含む超伝導体など様々な系で見出されている。こ れらは新規超伝導体として統一的描像で考えられるとして提 唱されている[1]。具体的には量子渦液体状態や量子渦の固 体状態など量子渦状態が、抵抗ゼロの Tc 以上に 現れる等 の特徴を持っている。

我々が研究しようとしている新規超流動現象とは、上記新 規超伝導体と共通の特徴を持ち合わせていると考えられる系 が超流動現象でも起こっているのではないかとの観点から研 究を推し進めようとしている。具体的には以下の二つの系を 研究している。a). 30 気圧以上に加圧した状態で冷却する事 で生成する⁴He の hcp 結晶からなる固体に生ずる超流動転 移とおよそ1桁高温から始まる渦液体状態と考えられる異常 状態[2],ならびに、b). 金属 Pd 結晶中で高密度状態にあり 原子状に近いと考えられる水素の異常 [3]である。

2. 特定非営利活動(NPO)法人立ち上げの経緯と目的

固体 ⁴He の超流動の可能性は, 超電導や超流動のミクロ な機構が急速に明らかになって行った 1960 年代に理論的な 可能性が議論され[1], 近年の世界的実験研究のきっかっけ は, 2004 年1月号 Nature 誌上の論文[4]で, その後世界各地 で盛んな研究活動が行われて来た。が, 系が複雑であり, 注 意深く設計された実験研究が要請されることから, 様々な局 面での研究は行われたが, 統一的な理解が共有されている 状態とは言えない[5]。

我々は長い歴史的経緯に照らして,息の長い研究を目指 し,低温工学・超電導学会の下に作られた調査研究会「新規 超流動現象調査研究会」活動(2013年3月-3カ年間)を基に ,継続的な活動が可能な特定非営利活動(NPO)法人を立ち 上げ,独自の実験室を立ち上げている[6,7]。

3. 各種振動子測定とパルス管冷凍機

超流動研究の実験方法として、液体ヘリウムが入った容器 の中に隙間を開けて重ねた円盤の錘を浸けた捻り振子を使 ったのは、Andronikashvili[8]で、超流動密度の温度変化を初 めて定量的に計測した。この振子の原理を活かし、制限空間 中の液体ヘリウムや、He 単原子膜の2次元超流動の転移と、 量子渦 dynamics の研究を行う高感度捻り振子 TO を開発し たのは、J.D. Reppy とそのグループ[9]であった。共鳴周波数 の変化から超流動密度の絶対値、及び、振動エネルギーの 物質吸収に関する Q 値の高い変化から、系内のエネルギー 散逸の詳細な情報を得、2次元超流動 KT 転移の特性を実 験的に突き止めた。因みに対応する理論を打ち立てた Kosterlitz と Thouless らは, 2016 年度 Nobel 物理学賞を受 賞した。

我々は、固体ヘリウム及び PdH(D)x 系の研究に高感度ね じり振子 TO(f₀~1kHz)を用いてきた。他,後者に対しては、 金属-水素系試料を板状に作りこの試料板を振動させる振動 リード(VR)(f₀~1kHz))法を用いて,共鳴周波数から弾性定数 の変化, *Q* 値の変化から系内の内部摩擦(水素の運動状態) についての情報が得られる。加えて,液体ヘリウム中の量子 渦の研究に近年用いられているのが,音叉型水晶振動子(f₀ ~数-100kHz)である。我々は固体ヘリウムの研究に応用が出 来ないかと検討している。

我々は、低温の生成には、パルス管冷凍機を導入し、全 体の冷凍機の設計試作段階にある。固体へリウムの実験には 希釈冷凍機温度が必要であり、測定手段である振動子測定 系は、無振動の環境を期待する。

この問題に対処する為,これまで,真空容器内の長い振 子を用いた除振法を報告している[10]。この他,様々な除振 法の効果を評価する為に,上記各種振動子を振動のセンサ ーとして用いることを検討している。事実,上記報告では TO を振動センサーとして用いた。それは外部振動によって振動 子のエネルギー散逸,Q 値の減少が起こり,振動センサーと なるからである。各種振動センサーと除振機構を用い,これま での液体へリウムを使った冷凍機に劣らぬ研究を目指してい る。

本稿は第1稿として,これまでの研究経過と,NPO 法人立 ち上げ及び実験室の現状について報告を行う.

参考文献

- A. Leggett, "Quantum Liquids" Oxford Graduate texts (2007).
- 2. M. Kubota: J Low Temp Phys, 169 (2012) 228–247.
- S. Harada, et al.: J Low Temp Phys, 162 (2011) 724– 732.
- 4. E. Kim & M. Chan, Nature, 427 (2004) 225.
- 5. http://www.pnas.org/cgi/doi/10.1073/pnas.1605738113
- M. Kubota & S. Harada: J. Cryo. Super. Jpn Vol.51 (2016) p.226.
- 7. http://insqpjpn.web.fc2.com/
- 8. L Andronikashvili: J Phys USSR Vol.10 (1946) 201.
- J.E. Berthold, D. J. Bishop, and J.D. Reppy, Phys. Rev. Lett. vol.39, (1977) 348.
- T. Miya, et al.: Abstracts of CSJ Conference, Vol. 83, (2010) p.109.

— 48 —

極低温用真空断熱容器の真空劣化に及ぼすアウトガスの影響 Effect of outgas for the vacuum jacket of cryogenic vessel

<u>猪股 昭彦</u>(神戸大学, 川崎重工);奥村 健太郎, 後神 一藤(川崎重工);武田 実(神戸大学) <u>INOMATA Akihiko</u> (Kobe Univ., KHI); OKUMURA Kentaro, GOKAN Kazuto(KHI); TAKEDA Minoru (Kobe Univ.) E-mail: inomata_akihiko@khi.co.jp

1. はじめに

我が国では、2014 年 4 月に閣議決定された「エネルギー 基本計画」の中で、水素社会の実現に向けた取り組みが明記 されている。将来の水素発電の本格導入や燃料電池自動車 の普及など、大量の水素需要に対応するために、LNG のよう に大容量の水素を液化して輸送・貯蔵する技術が必要となる。 液化水素は LNG と比べて蒸発しやすいため、貯蔵には真空 断熱が有効であるが、大容量の真空状態を確保するための 知見が不足している。

そこで本研究では、真空層に存在する各種材料から放出 されるアウトガスの特性を調べた。さらに、ガス放出速度を抑 制する加温処理(ベーキング)を行い、その効果を定量的に 検証した。そして、これらの結果を基に、ガスの放出挙動につ いて考察を行った。

2. 実験方法

ステンレス製の容器の中に測定サンプルを設置し、材料の 真空層におけるガス放出(アウトガス)特性を調べる試験を行 った。測定法はスループット法(コンダクタンスが既知のオリフ ィスで仕切られた2つのチャンバー間の圧力差を計測する方 法)を採用した。真空排気は、ターボ分子ポンプおよび後段 にドライポンプを組み合わせることで行った。下流側のメイン チャンバーに試料を設置し、試料から放出されるガスの放出 量を測定した。真空度は電離真空計を設置して測定した。

測定する材料は、ステンレス鋼(SUS304L)、液化水素容器 の断熱材としての適用が考えられる積層真空断熱材(SI)を対 象とした。SI については、ポリエステル樹脂の両面にアルミを 蒸着した輻射断熱フィルム、およびこのフィルム同士の相関 熱伝導を抑制するために、スペーサーとしてポリエステルネッ トを挿入したものを用いた。これらについて、加温しなかった 場合とベーキング処理を施した場合について、真空度の変化 を計測することでアウトガスの放出速度を測定した。

3. 測定結果および考察

Fig.1 に SUS304L、Fig.2 に SI について、ベーキングの有 無によるアウトガス速度の相違を調べた結果を示す。

SUS304L については、ベーキングにより、ガス放出速度は 約 1/2~1/10 に低減された。また、SI に関しては、初期段階 (約 180 分まで)ではガス放出速度の低減効果が見られたが、 それ以降ではベーキングの有無に関わらずほとんど変化がな かった。



Fig.1 Outgas rate from SUS304L



Fig.2 Outgas rate from SI

以上の結果を基に、ベーキングによるガス放出速度の低 減効果と反応機構の因果関係について考察する。

ガスの放出速度は、固体表面に吸着しているガスや、固 体内部に存在するガス、材料の蒸発によるガスの量などに依 存することが知られており¹¹、材料、温度履歴などにより異なる。 ガス放出速度の時間依存性として、固体表面に吸着している ガス分子が放出する場合と、固体内部から拡散する場合を比 較すると、表面に吸着しているガス分子が放出する場合は、 時間の-1 乗に比例し、固体内部からの拡散を伴う場合は、時 間の-1/2 乗に比例することが知られている¹¹。

Fig.1 より、SUS304L については、ガス放出速度は、 t^{-1/2} に 比例する傾向が見られることから、固体内部からのガス分子 の拡散が律速段階であると考えられる。

一方、積層真空断熱材については、100分ほど経過する までの初期段階については、*t*^{1/2}に比例するが、その後、傾 きが変化し、400秒程度経過した後においては、*t*¹に比例す る傾向が見られた。このことから、積層真空断熱材のガス放出 は、初期段階においては、固体内部からのガス分子の拡散が 律速になるものの、その後、表面に吸着しているガス分子が 放出する速度が律速になると考えられる。

4. まとめ

真空断熱層に含まれる主要材料のアウトガス速度を計測 し、その結果より、材料による反応機構の相違があることが推 察され、また、ベーキング効果にも変化があることが確認され た。

謝辞

この成果は平成 25 年度経済産業省「再生可能エネルギ ー貯蔵・輸送等技術開発」による成果の一部である。ご指導 いただきました皆様に御礼申し上げます。

参考文献

 G. Horikoshi: "Vacuum Technology (3nd Ed.)," University of Tokyo Press, Tokyo (1994)

— 49 —

磁気熱量効果における磁性体の形状・反磁場効果の研究

Demagnetizing field effect on magnetocaloric effect

<u>松本 宏一</u>, 裏 雄太郎, 宇治山 崇, 表 秀樹(金沢大);木嵜 剛志, 野村 隆次郎(フジクラ) <u>MATSUMOTO Koichi</u>, URA Yutaro, UJIYAMA Takashi, OMOTE Hideki (Kanazawa Univ); KIZAKI Takeshi, NOMURA Ryujiro (Fujikura LTD) E-mail: k.matsu@staff.kanazawa-u.ac.jp

1. はじめに

室温磁気冷凍用の代表的な磁性材料である Gd は AMR 中で熱交換流体との熱交換と流体の圧力損失の観点から多 くの場合、球状加工して用いられている。球状以外にも線状、 板状の磁性材料により、熱交換の特性改善の提案がなされて いる。我々は金属 Gd の線材が作製可能になった。一方、従 来の研究では、Gd 金属を板に圧延した場合などの加工によ って磁気熱量効果が影響を受けることが報告されている[1]。 Gd は六方稠密構造を取り、単結晶の磁化測定では異方性も 報告されている[2]。これらのことから、室温磁気冷凍で用いら れる永久磁石で得られる 1T 程度の磁場の場合、磁性体の形 状や反磁場の磁気熱量効果に及ぼす影響も検討する必要も ある。そこで、本研究では、球、線、板状に加工した Gd 金属 の磁化測定と磁気エントロピー変化の解析を行った。

2. Gd 試料、磁化測定方法

本研究では直径 0.25mm の線、直径 0.3mm の球、厚み 0.1mmの板を作成した。磁化測定は MPMS(Quantum Design) を用い、磁場 2T までの磁化曲線や磁化の温度変化を測定し た。Gd 試料は MPMS の試料空間に入るように線は長さ約 4mm,板は直径 3.3mmの円盤または圧延方向の依存性評価 用に約 3x5mmの短冊に切り出された。反磁場効果や試料加 工の異方性を調べるために、様々な方向に磁場を印加した。 試料と磁場印加方向について、表1に示す。

形状	サイズ	磁場印加方向,反磁場係数 N		
線	(0.25mm/L 4mm)	・試料長手平行, N~0		
	φ 0.25mm(L~4mm)	・試料長手垂直, N~1/2		
球	φ 0.3mm	• N=1/3		
板	t~0.1mm(3x5mm)	・円盤面に垂直, <i>N</i> ~1		
	・円盤 ø 3.3mm,	・圧延方向平行		
	• 3x5mm	・圧延方向垂直		

Table 1 Gd samples and applied field directions

3. 測定結果と考察

図1には Gd 線の磁化曲線を示す。実線は磁場が試料長 手方向、破線は磁場が試料長手に垂直な場合である。図2の 左図には Gd 球の磁化曲線、右図には円盤の平面に垂直方 向に磁場を印加した場合の磁化曲線を示す。すべての試料 で強磁性相の温度 240K で飽和する磁化の大きさ、および常 磁性相 330K での磁化の大きさと磁場依存性がほとんど同じ であった。また、磁場を2T程度印加した場合には各温度での 磁化に大きな違いは無かった。これらのことから、作製された 試料は加工方向依存性のない均一な試料であることが分か った。板材での圧延方向の違いはほとんど無かった。

磁場が小さい領域での磁化(Mの立ち上がりには試料形 状による大きな違いが現れている。この結果は反磁界効果で 説明できる。反磁界係数(Mは、線材の長手方向へ磁場印加 した場合はほぼゼロ、垂直の場合は1/2、球の場合は1/3、円 盤垂直方向ではほぼ1となる。これらの反磁界係数を仮定し て、磁化曲線上に反磁場 H=NMを点線で表すと、各図の直 線のようになり、かなり良く測定結果をよく説明できる。 得られた磁化曲線を基に Maxwell の関係式を用いて磁気 エントロピー変化を求めた。図3には印加磁場 0.5T での各試 料の磁気エントロピー変化を示す。磁化の大きな強磁性相や 転移温度近傍では反磁場によるエントロピー変化の抑制が特 に大きくなることが分かる。印加磁場が大きくなると、エントロピ ー変化の試料形状による違いは小さくなるが、永久磁石を用 いる磁場領域では大きな影響を与えることが明らかになった。 開発した線状の磁性体の長手方向に磁場を印加することで、 反磁場効果を減少させることが出来る。

講演では、実験や測定結果の詳細について報告する。



Fig.1 Magnetization curve of Gd wire (Solid line: $H \parallel L$, Broken line: $H \perp L$)



Fig.2 Magnetization curve of Gd grain (left panel) and plate in H⊥t (right panel)



Fig.3 Magnetic entropy change of various Gd samples by 0.5 T

参考文献

1. S.V.Taskaev, et al.: J.M.M.M. vol.331 (2013) p.33.

2. H.E.Nigh, et al.: Phys. Rev., Vol.132 (1963) p.1092.

異なる動作温度の磁気作業物質を積層した磁気ヒートポンプの検討 Study of magnetic heat pump using multi-layered magnetic materials

<u>宮崎佳樹</u>,池田和也,脇耕一郎(鉄道総研) <u>MIYAZAKI Yoshiki</u>, IKEDA Kazuya, WAKI Koichiro (RTRI) E-mail: miyazaki.yoshiki.23@rtri.or.jp

1. はじめに

ノンフロンで高効率が期待される磁気ヒートポンプ技術の, 鉄道車両空調への適用を目指した研究開発を行っている。 今回冷却温度差の拡大を目的として,動作温度域の異なる 複数の磁気作業物質を組み合わせ,AMR(Active magnetic regenerator)評価装置に搭載して基礎試験を行った。また,数 値解析を用いた充てん方法の検討を行ったので報告する。

2. 基礎試験装置

室温磁気ヒートポンプサイクルに用いられる AMR の評価を 行うための基礎試験装置の概略図を Fig. 1, 写真を Fig. 2 に しめす。永久磁石が回転することにより固定された AMR を励 消磁する。AMR の励消磁に合わせてディスプレーサを動か すことで, AMR 内の磁気作業物質と熱交換流体(水)を熱交 換させることができる。磁気作業物質にはガドリニウム(Gd; 粒 径 0.6 - 0.85 mm)系合金を用いた。永久磁石は内径 104 mm 外径 154 mm, ハルバッハ配列を用いた 2 極磁石で,表面磁 束密度は 1.0 T である。AMR 容器はアクリル製で内径 15 mm, 外径 20 mm,磁気作業物質充填長さは 60 mm である。Gd の 充填量は 52.9 g,充填率は 63%程度とした。AMR 両端部に 熱電対を挿入して,AMR 内部の温度を測定し,両端の温度 差を評価した。

3. 数值解析

数値解析は,熱損失を考慮したモデルを用いている[1]。磁 気作業物質はGd系を想定し,断熱温度変化が励磁と消磁で 異なること,磁場中では比熱がブロードになることなどを考慮 した。磁気作業物質と熱交換流体の熱交換時間は0.1 sec 一 定とし,熱交換流体の移動速度と移動距離で決まる熱交換流 体流量をパラメタとして,AMR 両端の温度差を評価した。

4. 試験結果と解析結果

積層 AMR の動作温度依存性について, 試験結果を Fig. 3, 数値解析結果を Fig. 4 に示す。充填槽長さは 60 mm に固定 している。試験結果と数値計算結果は概ね傾向が一致してお り, 複数材料を用いた場合の数値解析の妥当性を確認した。

これを踏まえて、1~3 種類の Gd 系合金を積層した場合の 数値計算を行った。Fig. 5 に AMR 長さを変えた場合の解析 結果を示す。AMR 長さが短い領域は、材料の充填量が少な く、温度勾配を維持できないために、生成温度差が拡大しな い領域となったと考えられる。この領域では、1~3 層 AMR の 生成温度差は大差なく、AMR の積層効果が得られない。今 回用いた試験条件はこの領域に入っていた可能性が高い。 ある程度の AMR 長さがあれば、単層、2 層、3 層の生成温度 差に有意差が認められるが、2 層 AMR は他の AMR と異な り、途中で生成温度差が減少傾向に転じる。この理由は、2 種 類の磁気作業物質のキュリー温度の差が大きく、磁気熱量効 果による吸発熱が小さな領域が増加したことなどが考えられる。 AMR 長さが十分にある領域では、3 層 AMR の生成温度差 の優位性が顕著になる。この領域では 3 層 AMR が有利であ るといえる。



Fig. 1 Schematic of experimental set up for AMR



Fig. 2 Photograph of experimental set up



Fig. 3 Experimental result of 2 layered AMR temperature span



Fig. 4 Calculated result of 2 layered AMR temperature span



Fig. 5 Calculated result of 1~3 layered AMR temperature span

参考文献

- [1] 宮崎佳樹他:低温工学, Vol. 50, No. 2 (2015) p. 80-87
- [2] Y. Miyazaki, et al.: Abstracts of CSJ Conference, Vol. 93
 - (2016) p. 47.

1.6 W - GM 冷凍機の開発 Development of a 1.6 W-GM cryocooler

<u>增山 新二</u> (大島商船高専);沼澤 健則 (NIMS) MASUYAMA Shinji (NIT, Oshima College); NUMAZAWA Takenori (NIMS) E-mail: masuyama@oshima-k.ac.jp

1. はじめに

小型 4 K 冷凍機の効率改善がもたらす効果は,各種先進 的な応用面をさらに発展させる可能性を持っていると考えられ る. GM 冷凍機において 4 K に到達することが可能となった 1990 年代から,効率改善に対する取組みは,各研究者により 幅広く行われてきた.4 K レベルでの小型冷凍機の性能は, 蓄冷材の物性値,特に比熱特性に大きく依存する.今日まで の研究成果から,4 K 用の蓄冷材として実用化されている物 質は,HoCu2と Gd2O2S (GOS) が挙げられ,磁性体蓄冷材の 代表的な存在となっていると言えるであろう.

そこで本研究では、効率改善を目指し、GM 冷凍機の2段 目蓄冷材に、それら両者の蓄冷材とPb を組み合わせた三層 構造において、現在までに得られている最適条件を使用して、 4.2 K での冷凍能力測定を実施した.以下に、GM 冷凍機の 構成ならびに、実験結果を述べる.

2.2段GM 冷凍機と2段目蓄冷器構造

Fig.1に2段GM冷凍機の概略図を示す.各ステージの温度と冷凍能力測定のために、シリコン(Si)温度計と電気ヒータがセットされている.また、2段目ステージの輻射熱低減のため、輻射シールドを1段目ステージに固定し、その周りをスーパーインシュレーションで覆った.

性能試験に使用された2段GM冷凍機は、コールドヘッド: RDK-408D2 (SHI), 圧縮機:C300G (SUZUKISHOKAN)で、 定格電気入力は7.3 kW である. 冷凍機の動作周波数は1.2 Hz, ヘリウムガスの初期封入圧力は1.6 MPa 一定とした.

Fig. 2 に 2 段目蓄冷材の概略図を示す. 高温側から Pb (0.212-0.3 mm), HoCu2 (0.15-0.3 mm), ならびに GOS (0.25-0.3 mm) 球を 50:20:30%の体積割合で充填した三層構造である. なお, カッコ内の数値は球径を表す. 高低温端側と異種蓄冷材境界部には, 積層されたステンレスメッシュが仕切り材として挿入されてあるが, Fig. 2 では, それらは省略されている.

3. 冷凍性能試験方法·結果

室温から運転された GM 冷凍機は,約2時間で各ステージ の温度が安定した.その後,電気ヒータにより熱負荷を加え, 冷凍能力を測定した.1段目ステージに65W一定の熱負荷 を加えた時の2段目ステージの冷凍能力試験結果をFig.3に 示す.最低到達温度は2.6K,冷凍能力は1.60W at 4.2Kを 達成した.この時の圧縮機の電気入力実測値は7.6kWであ り,%カルノーは1.5%であった.

Fig. 4 は, 4.2 K での冷凍能力の1 段目ステージ温度依存 性を示す.1 段目に電気ヒータによる熱負荷を加えない状態 では,到達温度が24.3 K となり, 1.39 W at 4.2 K の能力が得 られている. 熱負荷を加えると, 46.5 K までは1 段目ステージ の温度上昇に伴い, 4.2 K での冷凍能力も改善している. 46.5 ~57 K までは,ほぼフラットな状態で, 1.60 W at 4.2 K の能力 を維持していることが見て取れる.その後は,能力は減少して いる.また, 50 K での1 段目ステージの冷凍能力は,64.6 W であった.以上の結果から, 4.2 K での冷凍能力は,1 段目ス テージ温度に依存するが,その能力が飽和する温度範囲が 存在することがわかる. Masuyama 6¹の蓄冷器内のヘリウム 物性の解析結果から,ヘリウム流の乱れ (Fig. 2 の Pb 領域の 乱れが大きい)のため膨張空間にガスが流れにくくなり,冷凍 能力が飽和してしまう、という提案がなされており、これを回避 するための方策も考案されている.

4. まとめ

GM 冷凍機の2 段目蓄冷材として、4 K を得るための代表 的な磁性体である HoCu2と GOS を使用し、それらと Pb を組 み合わせた三層構造を用いて性能評価を行った.実験結果 から、1.60 W at 4.2 K の冷凍能力を達成した.研究目的である 4 K 冷凍機の効率改善に一歩近づけたと言える.



Fig. 1. Schematic diagram of the two-stage GM cryocooler.



Fig. 2. The second stage regenerator of three-layer layout.



Fig. 3. Experimental result of the second stage cooling power.



Fig. 4. Cooling power result at 4.2 K as a function of the first stage temperature.

謝辞 本研究は,科学研究費助成事業 (基盤研究 (C) 15K06693), NIFS 一般共同研究 (NIFS17KECA053),ならびに公益財団法人 中国電力技術研究財団 (試験研究 A) の一部により実施された. 参考文献

1. S. Masuyama and T. Numazawa., Cryocoolers 19 (2017), pp. 307-312

キロワット冷凍能カパルス管冷凍機の設計 Design of kilowatt cooling power Pulse tube refrigerator

<u>朱 紹偉</u>(同済大学) <u>ZHU Shaowei</u> (Tongji University) E-mail: swzhu2008@yahoo.com

1. INTRODUCTION

The high cooling power high efficiency pulse tube refrigerator is a development goal since the success of the application of a pulse tube refrigerator in space. A displacer type pulse tube refrigerator is almost the only one solution to reach this goal at this moment. A displacer with a driving rod has an additional driving force from the rod which can control the stroke of the displacer. Confirmation test reached over 15% efficiency with about 20W cooling power. A kilowatt cooling power pulse tube refrigerator based on a 10kW input power compressor is simulated with numerical method for the next step of manufacture.

2. STRUCTURE

Figure 1 shows the schematic of the pulse tube refrigerator. The real refrigerator would be a dual compressor type with twin cold head. It is also could be a single cold head type which may meet gas distribution difficult in the regenerator. The basic size of the regenerator is $\Phi 100 \times 50$, the pulse tube is $\Phi 40 \times 200$, displacer diameter is $\Phi 120$, piston diameter is $\Phi 118$, refrigeration temperature is 77K, room temperature is 300K, frequency is 50Hz, charge pressure is changed to let the linear motor work at resonant point at 50Hz.



Figure 1 Displacer pulse tube refrigerator

11. warm heat exchanger 12. regenerator 13. cold heat exchanger 21. displacer connecting tube 14. pulse tube 22. displacer front space 23. displacer 24. displacer back space 25. displacer rod 26. displacer spring 27. 32. compressor displacer buffer 31. compression space piston 33. linear motor 34. motor spring 35. motor 36. compressor connecting tube house

3. NUNERICAL RESULTS

Figure 2 shows that there is an optimum rod diameter, which is 50mm for COP. The rod diameter contributes a big gas spring effect because the weight of the displacer increases largely at same spring stiffness. Figure 3 shows that there is an optimum regenerator diameter for COP. Near the optimum regenerator diameter, the COP decreasing is not so much. Figure 4 shows that the length of the pulse tube has almost no influence to the COP. The regenerator length and screen wire diameter also has influence to the COP. Based on the past experience, the efficiency of the real refrigerator could be half of the numerical simulation because some losses are not included in the simulation. This simulation is based on the fixed compressor piston diameter and weight. If the compressor piston diameter and weight is changed, the results may be different.



4. CONCULSION

With a fixed compressor, the rod diameter, regenerator diameter, and pulse tube length is investigated. In a certain range, the efficiency change is not so much.

参考文献

 S. Zhu, Step piston pulse tube refrigerator, Cryogenics 64 (2014) 63–69

流路中心に垂直設置された円柱発熱体の強制対流サブクール沸騰下での DNB 熱流束 DNB heat flux in forced convection of subcooled liquid hydrogen for a wire set in central axis of vertically mounted flow channel

松本 太斗, 白井 康之, 塩津 正博, 藤田勝千, 飼沼 徹(京大); 小林 弘明, 成尾 芳博, 稲谷 芳文, 野中 聡(JAXA) MATSUMOTO Taito, SHIRAI Yasuyuki, SHIOTSU Masahiro, FUJITA Katsuyuki, KAINUMA Toru (Kyoto-Univ.); KOBAYASHI Hiroaki, NARUO Yoshihiro, INATANI Yoshifumi, NONAKA Satoshi (JAXA) E-mail: t-matsumoto@pe.energy.kyoto-u.ac.jp

1. はじめに

我々の研究チームは、液体水素冷却超電導機器の設計に おいて重要となる液体水素の熱伝達の測定を行っている。超 電導線材を模擬した PtCo線材に対して液体水素強制対流 下で圧力、サブクール度、流速を種々変えて DNB (Departure from Nucleate Boiling)熱流束の測定を行った。

さらに,実験結果を基にサブクール沸騰下における液体水素のDNB熱流束表示式を導出した.これらについて,本講演で報告する.

2. 供試体

実験装置や実験方法の詳細について,既に報告している ので省略する[1].内径(D)①8mmおよび②12mmのFRP製 流路の中心軸に沿って,直径(d)0.7mm,加熱長さ(L)200 mmのPtCo製ヒーターを支持した2種類の供試体を用いた.

これら供試体を垂直に支持し、上向きに液体水素を一定流 速で流した状態で発熱部に指数関数状の発熱率 $Q = Q_0 \exp(t/\tau)$ ($\tau = 5 s$)を与えうる直流電流で加熱した.400 kPa,700 kPa,1100 kPa の圧力条件下で、液温を21 K から 飽和温度、流速を最大 7.7 m/s まで種々変え、液体水素の 強制流動下における DNB 熱流束を測定した.

3. DNB 熱流束の表示式について

飽和条件での DNB 熱流束表示式を以前に提示している[2]. $q_{DNB,sat} = Gh_{fg}(\rho_v/\rho_l)^{0.43}(L/D_W)^{-0.35}F_b$ (1) $F_b = 0.29We^{-0.45} + 0.001$ for We \geq We_b $F_b = 0.020(L/D_W)^{-0.18}$ for We < We_b $We_b^{-0.45} = 0.069(L/D_W)^{-0.18} - 0.0034$ $We = G^2D_e/(\rho_l\sigma), D_e = D - d, D_W = (D^2 - d^2)/d$ ただし、Gは質量流量、 h_{fg} は蒸発潜熱、 ρ は密度、 σ は表 面張力、下付きのl, vは、液体と気体に関するものである.

サブクール条件での DNB 熱流束には、潜熱の寄与と顕熱 の寄与があり、その内、潜熱の寄与は、*q_{DNB,sat}*で近似できる ものとする.また顕熱の寄与について、最初に DNB 熱流束に 至るのは、最もサブクール度が小さい流路下流であることから、 流路出口におけるサブクール度を基に次式を求めた.

$$q_{DNB,sub} = q_{DNB,sat} (1 + ASc_{out})$$
(2)

$$A = 1.4(\rho_v/\rho_l)^{-0.43} E^{-0.1} (L/D_w)^{0.25}$$
(2)

$$E = D_e / \sqrt{\sigma/g(\rho_l - \rho_v)}$$
(2)

$$Sc_{out} = c_{pl} \Delta T_{sub,out} / h_{fg}$$

ただし*c*pは定圧比熱, *ΔT*subはサブクール度を示す. ここで,表示式を用いるにあたって,流路出口におけるサブ クール度を推定するためには, *q*DNB,sub が必要となる. エネル ギー収支の関係は,

 $\Delta T_{sub,out} = \Delta T_{sub,in} - 4q_{DNB,sub}(L/D_w)/(Gc_{pl})$ と表され、この関係から、

$$Sc_{out} = Sc_{in} - 4q_{DNB,sub}(L/D_w)/(Gh_{fg})$$
 (3)
となる. (3)式を(2)式に代入して

$$q_{DNB,sub} = q_{DNB,sat} (1 + ASc_{in})/(1 + ABq_{DNB,sat})$$
(4)
$$B = 4q_{DNB,sub} (L/D_w)/(Gh_{fa})$$

この(4)式を用いて, 流路入口のサブクール度から DNB 熱 流束を求めることができる.

4. 実験結果との比較

Fig.1, Fig.2にそれぞれ試験体①, ②の700kPaに圧力条件 における各サブクール度での DNB 熱流束と流速の関係を示 す. 図中の点は実験値を, 点線は求めた表示式を示している.

二つの試験体の違いは, 流路直径であるが, 同じ環境条件 で DNB 熱流束はあまり変わらない. これは, 流路外側に比べ, 発熱体周りの液体水素が冷却に大きく寄与することを示して いる.

図から、表示式は、流速のある程度速い領域(We \geq We_b) において、よい精度で DNB 熱流束を示しており、 400 kPa、 1100kPa のデータも検討して、We \geq We_bにおいて表示式と 実験値の誤差は 15%以内であった.

今後は、We < Webの流速が遅く、DNB 熱流束の変化量大きい領域での現象の理解および、より正確な DNB 熱流束表示式の導出を試みる.

謝辞

本研究の一部は、JST 先端的低炭素化技術開発事業 (ALCA)の助成を受け実施したものである.

参考文献

- H. Tatsumoto, et al.: Abstracts of CSJ Conference, Vol. 81 (2009) p.65
- [2] H. Tatsumoto, et al.: Abstracts of CSSJ Conference, Vol. 91 (2015) p.187
- [3] M. Shiotsu, et al.: Abstracts of CSSJ Conference, Vol. 90 (2014) p.210



Fig. 1 DNB heat flux vs flow velocity for test body



Fig. 2 DNB heat flux vs flow velocity for test body②

— 54 —

水平逆三角形管を流動する沸騰液体窒素の圧力損失、熱伝達特性

Pressure drop and heat transfer characteristics of boiling nitrogen flow in a horizontal inverted triangular pipe

<u>大平 勝秀</u>(東北大、JAXA、スラッシュ水素研究所);渡部 久俊(東洋エンジニアリング);高橋 幸一(東北大 流体研); 小林 弘明,田口 秀之(JAXA)

<u>OHIRA Katsuhide</u> (Tohoku Univ., JAXA, Institute of Slush Hydrogen);WATANABE Hisatoshi (Toyo Engineering); TAKAHASHI Koichi (IFS, Tohoku Univ.);KOBAYASHI Hiroaki, TAGUCHI Hideyuki (JAXA) E-mail: ohira.tohoku@gmail.com

1. はじめに

JAXAでは液体水素を燃料とする極超音速予冷ターボジェットエンジン技術の開発を進めている。エンジン始動時、高速 飛行時に配管内の液体水素は気液二相流動状態となる。また、極低温機器に多用される三角形流路断面を持つプレート フィン型コンパクト熱交喚器においても圧力損失と熱伝達特 性を把握することが重要である。本研究では、水平逆三角形 管を流動する液体窒素沸騰二相流の流動パターン、ボイド率、 圧力損失、熱伝達特性の関係を明らかにする。

2. 実験装置および実験方法

テストセクションを図 1 に示す。長さ 800 mm、一辺 20 mm の正三角管の外壁にニクロム線ヒータをスタイキャストで固着 し加熱した。圧力損失は加熱区間 550 mm で測定し、局所熱 伝達率は流れ方向 6 点で測定し、外壁温度から算出した。本 発表では圧力損失と最下流の管側面部 (T5)、上部 (T6)の局 所熱伝達率を報告する。伝熱部下流には二重螺旋型ボイド 率計、高速度カメラを設置している。流速 0.10~2.1 m/s、液体 換算 *Re* 数 = $5.8 \times 10^3 \sim 1.3 \times 10^5$ 、質量流束 *G* = 77.4~1640 kg/(m²-s)、熱流束 *q* = 5、10、20 kW/m² である。

3. 実験結果および考察

気泡流、プラグ流、スラグ流、スラグ・環状流、波状・環状流、 波状流の流動パターンを観察した。水平管の圧力損失は加 速損失と摩擦損失から成る。従来の圧力損失及び熱伝達率 評価モデルは円管を流動する常温流体の実験結果をベース にしており、極低温流体(液体窒素)及び三角形管へ適用し た報告例は少ない。本実験では、ランタンクを加圧して (0.11~0.135 MPa) 伝熱管へ圧送しているため、圧力損失測 定部の熱平衡クオリティ x が負の場合(サブクール状態)、負 と正が混在する場合、正の場合がある。圧力損失測定部が全 てx < 0では、液単相の Blasius 式で評価した。 $q = 20 \text{ kW/m}^2$ ではサブクール沸騰の影響で一部の実験値は 40%程度大き くなるが、その他は±30%以内で Blasius 式と良い一致を示し た。クオリティ x が負と正が混在する場合と正の場合では、三 角形管[1]、円管[2]と同様に、負の流路ではBlasius 式で、正 の流路(二相流状態)では均質流モデル(s=1)と分離流モデ ルの Winterton、Butterworth、Khalil の圧力損失モデルで計 算した。計算値と実験値の比較を平均偏差(MD)、標準偏差 (SD)にて定量的に行った。MD では Butterworth モデル、SD では図2のKhalil モデルが良い相関を示した。因みに三角 形管では Khalil、円管では Butterworth が実験値と良い相関 を示した。

図3に管側面部(T5)、上部(T6)の熱伝達率と質量流束の 関係示す。x < 0では液単相強制対流熱伝達が支配的である ため、Dittus-Boelter 式と比較を行った。サブクール沸騰(気 泡発生)の影響が大きい場合(可視化部で Slug flow)、実験 値が最大2倍程度大きくなるが、その他は $\pm 25\%$ 以内で Dittus-Boelter 式と良い一致を示した。二相流状態(x > 0)で は、沸騰が開始する質量流束点は熱流束が小さい程小さくな り、熱伝達率の増加量は熱流束が大きい程大きくなる。q = 20kW/m²では側面部と比較すると、上部は沸騰熱伝達による気 泡発生で伝熱促進が大きいが、質量流束の低下に伴い膜沸 騰となり一部ドライアウトして伝熱量は低下する。管側面部、 上部の熱伝達率と4個(Gunger-Winterton、Liu-Winterton、 Steiner、Kandlikar)の熱伝達式の比較をMD、SDを用いて定 量的に行った。図4のLiu-Wintertonモデルが実験値と良い 相関を示した。因みに三角形管ではLiu-Winterton、円管で はGunger-Wintertonが実験値と良い相関を示した。

- 1. K. Ohira, et al.: Abstracts of IWC-HTS, (2015) OR4-06
- K. Ohira, et al.: Abstracts of CSSJ Conference, Vol. 89 (2014) p.187



Fig. 1 Schematic illustration of the test section.











Fig. 4 Measured vs. calculated heat transfer coefficients (L-W).

加圧液体窒素の急減圧時における過熱状態に関する研究 Superheating of pressurized liquid nitrogen under rapid depressurized conditions

田中 順也, <u>武田 実</u>, 前川 一真(神戸大) TANAKA Junya, <u>TAKEDA Minoru</u>, MAEKAWA Kazuma (Kobe Univ.) E-mail: takeda@maritime.kobe-u.ac.jp

1. はじめに

水素を大量に貯蔵・輸送する場合、気体状態の約 800 倍 の密度を有する液体水素(沸点 20.3 K)の状態で、貯蔵・輸 送することにより高い貯蔵・輸送効率が得られる。このことは、 海外での余剰なエネルギーを活用して製造した大量の水素 を液化し、これを液体水素運搬船で日本へ輸入するプロジェ クト[1]に活かされている。

海上輸送において、外気からの入熱および液面揺動(スロ ッシング)に伴い、液体が気化することで液体水素タンク内部 の圧力が上昇する。このため、安全弁や破裂板等を取り付け るが、これが作動した際の急減圧時における沸騰現象は未だ 明らかになっていない。また、液体水素運搬船から陸上タンク へ荷揚げする場合、船側のタンクの圧力を一旦減圧するが、 このときの減圧速度や減圧時間の最適値についても良くわか っていない。

そこで本研究では、液体水素タンクおよび安全弁の設計値、 減圧速度の最適値などを把握するための予備的研究として、 加圧液体窒素(沸点 77.4 K)を用いて急減圧時における減圧 特性、温度特性、蒸発特性を調べるとともに、気泡の発生状 況を観測している[2]。特に、急減圧時には液体の一部が過 熱状態になるため、今回は模擬タンク内部に多数の温度計を 設置して、温度の空間的・時間的変化などを詳しく調べた。

2. 実験装置

実験装置は、光学クライオスタット、圧力計、温度計、流量 計、データロガー、高速度カメラなどで構成されている。なお、 蒸発ガスラインには流量調整弁(ニードル弁)を、また出口側 には開閉弁として電磁弁を設置した。

光学クライオスタットは、断熱真空槽、液体窒素槽(10.0 L)、 液体水素槽(13.6 L)、サンプル槽(模擬タンク、3.8 L)、光学 観測窓、ニードル弁などで構成されている。また高さ1200 mm、 外径300 mmである。サンプル槽内部に設置した白金測温抵 抗素子(15 個)の位置関係をFig.1 に示す。液体部分の白金 素子はT1~T8、気体部分の白金素子はT9~T15である。

3. 実験条件

極低温液体の急減圧時における沸騰現象は、初期液体状態・設定圧力・減圧速度に大きく依存すると考えられるので、 次のように実験条件を設定した。すなわち、液体状態は飽和 状態(温度が均一)と成層状態(温度分布が存在)の2種類、 設定圧力は0.4 MPaGと0.2 MPaGの2種類、減圧速度は流 量調整弁の開度を変えて、高速・中速・低速の3種類とした。

4. 実験結果と考察

本実験結果の一例として、飽和状態・0.4 MPaG・減圧速度 が高速のときの圧力と温度の時間的変化をFig.2 に示す。ここ で、出口側の開閉弁が開く直前の時刻を t = 0 s とし、飽和温 度はサンプル槽の圧力から算出した。高速度カメラで観測す ると、t = 0.9 s で激しい沸騰を始めると同時に、液面が数 mm 上昇していた。Fig.2 を見るとわかるように、急減圧により圧力 が極小値を示してから、一旦圧力が回復した後に、緩やかに 減少している。



Fig.1 Schematic diagram of position of Pt thermometer.



Fig.2 Time chart of pressure and temperature under rapid depressurization of run 1.

まず、温度の空間的・時間的変化に注目する。急減圧の直 前では、温度T1(サンプル槽の底)は少しサブクールしていた が、温度T2~T8 はほぼ飽和温度を示していた。これらの温 度は、急減圧に伴い飽和温度が低下したことで、過熱状態を 示していた。この状態は、しばらく続いた。

次に、減圧速度の違いに注目すると、減圧速度が遅いほど、 減圧してから沸騰が開始するまでの時間が長くなるとともに、 気泡の発生数が少なくなり、勢いも弱くなっていた。続いて、 液体状態の違いに注目すると、飽和状態よりも成層状態の方 が、液面の上昇や気泡の発生が少なく、穏やかな沸騰をして いた。

参考文献

- S. Kamiya *et al.*: Physics Procedia, Vol. 67 (2015) pp 11– 19
- J. Tanaka, *et al.*: Abstracts of CSSJ Conference, Vol. 92 (2015) p. 61

— 56 —

4.7 秒間の微小重力落下塔実験における He II 中の気泡成長の可視化結果解析 Image analysis of bubble growths in He II under 4.7 seconds microgravity conditions

<u>高田</u>卓(核融合研);木村 誠宏(KEK);Slawomir Pietrowicz(ヴロツワフ工科大学); Krzystof Grunt(ヴロツワフ工科大学); 村上 正秀(筑波大);岡村 崇弘(KEK)

TAKADA Suguru (NIFS); KIMURA Nobuhiro (KEK); PIETROWICZ Slawomir (WUST); GRUNT Krzystof (WUST);

MURAKAMI Masahide (U. Tsukuba); OKAMURA Takahiro(KEK)

E-mail: takada.suguru@LHD.nifs.ac.jp

1. 研究背景

我々はこれまで微小重力下における He II 沸騰について知 見を深めるべく、産総研北海道センターの落下塔を用いて可 視化実験を続けてきた。しかしながら、約 1.3 秒間微小重力環 境であるという制約から気液界面の定常熱伝達の議論には不 足であった。そのため、約 4.7 秒間の微小重力環境が得られ るドイツ・ブレーメンの ZARM (Zentrum für angewaudte Raumfahrtte chnologie und Mikrogravitatation) 施設の落下 塔を使用し、He II 中の単気泡の成長の様子を可視化する実 験を継続した。

2. 実験方法

前述の ZARM 落下塔を使用して微小重力環境を得た。落 下塔内部の全長 122 m (塔全体は 149 m)の巨大な真空 チューブ中に実験装置を載せた気密カプセルを自由落下さ せて、地上までの約4.7 秒間微小重力環境を得る。実験装 置がおさめられるカプセルの中に直交する4方向に光学窓の ついた可視化クライオスタット、測定器、2台の高速ビデオカ メラ、全ての実験機器が設置される(Fig.1(a),(b))。真空チュー ブは 50Pa 以下であり、空気抵抗による残留重力は無視でき る。また液体へリウム槽はカプセル外の巨大な真空空間を利 用して排気、減圧し、飽和超流動へリウムをえている。

約2Lの超流動へリウム中にマンガニン線の微小ヒータ(φ 50 µm x 約2 mm)を設置して沸騰を引き起こした。ワイヤは 直交する2方向からのカメラの焦点を合わせやすくするため 鉛直に設置した。電流リードには銅安定化層つきの NbTi線 を使用しており、Fig.2に見える気泡の中にある細い線がマン ガニン、やや太いリード線は NbTi線である。



Fig.1 pictures of the experimental set-up (a) inside capsule (2) outside

3. 実験結果

代表的な写真として Fig.2 のような気泡が撮影された。 非常に真球度が高いこと、ヒータ中心と気泡中心が離れ ていることが分かる。この傾向は再現性があり熱量、バ ス温度に依らず共通に見られ、気泡生成直後を除いて同 様である。画像データから気泡の射影面積を計測し、円 相当直径を算出したものが Fig.3 である。通電開始時刻 を t = 0 としている。落下直後に振動による残留重力が 残るため、落下開始 0.5 秒後に定電力電源から熱流を印 加している。通電時間は4.2秒間である。通電開始から3 秒程度経過した際には、ほぼ定常に達しているように見 られる。印加した熱流に応じた定常気泡径が存在するこ とが類推される。比較として示した実線ならびに破線は 気液界面から He II 相への熱輸送が Kinetic theory で解 説される界面熱伝達の非定常熱バランス式[2]によるも のとして計算したものである。界面から He II 相へと流 出する熱流量を理論式から計算し、その他の熱流量は全 て相変化に使われるという仮定のもと計算された成長曲 線が Fig.3 内の実線・破線である。その際、気泡内のガ ス密度は飽和蒸気圧曲線上の密度を仮定して使用してい る。Fig. 2 から分かる通り、ヒータワイヤとその周辺の 温度が高くとも気泡全体の平均ガス密度は飽和蒸気圧曲 線上の密度と近い値であることが類推される。そのため 大きなずれをもたらす仮定ではないが、気泡サイズをや や小さく見積もる仮定である。しかし、求めた理論成長 曲線は実験値に比べ大きな値を取っている。気泡を貫く ワイヤからの熱リークなどを含めた詳細な検討が必要で あることが分かった



Fig. 2 Visualization results of a vapor bubble induced by the small heater; $T_b = 1.9$ K, Q = 5.08 mW, (a) Head 1 (b) Head 2 Visualized area is about 12.5 x 12.5 mm square [1].



Fig.3 Time variation of bubble diameter at $T_b = 1.9$ K, comparison with the calculation based on the non-quiibrium equation of enegy blace on the interface which areb preicted by the kinetic theory.

参考文献

1) S. Takada, et al, Proceedings of 1st ICMC-CCSJ50th in press 2) Labuntzov D. A., Ametitov Y., 1979, Cryogenics 19 401-404 謝辞

本研究は、科研費基盤(B) 25289300,宇宙航空研究開発 機構宇宙工学委員会戦略的基礎開発費、European Space Agency (HRE/UP/2016-01/AO)の援助を受けました。