# 宇宙航空研究開発機構研究開発資料 JAXA Research and Development Memorandum 

## 熱力学的効果がインデューサの吸込み性能と キャビテーション不安定に与える影響

吉田 義樹，菊田 研吾，渡邊 光男
橋本 知之，永浦 克司，大平 勝秀

## 宇宙航空研究開発機構

Japan Aerospace Exploration Agency

# 宇宙航空研究開発機構研究開発資料 <br> JAXA Research and Development Memorandum 

# 熱力学的効果がインデューサの吸込み性能と キャビテーション不安定に与える影響 

Thermodynamic Effects on Cavitation Performance and Instabilities in an Inducer

吉田 義樹 ${ }^{*}$ ，菊田 研吾 ${ }^{*}$ ，，渡邊 光男 ${ }^{* 1}$<br>橋本 知之 ${ }^{*}$ ，永浦 克司 ${ }^{*}$ ，大平 勝秀 ${ }^{*} 4$<br>Yoshiki YOSHIDA＊1，Kengo KIKUTA＊2，Mitsuo WATANABE＊ Tomoyuki HASHIMOTO＊1，Katsuji NAGAURA＊3，Katsuhide OHIRA＊4

# ＊ 1 ：総合技術研究本部ロケットエンジン技術センター <br> Rocket Engine Technology Center，Institute of Aerospace Technology <br> ＊ 2 ：JAXA 技術研修生（学籍 東北大学流体科学研究所） JAXA Research Student at Tohoku University <br> ＊ 3 ：航空宇宙技術振興財団 <br> Foundation for Promotion of Japanese Aerospace Technology <br> ＊ 4 ：東北大学流体科学研究所 <br> Institute of Fluid Science，Tohoku University 

# 熱力学的効果がインデューサの吸込み性能と キャビテーション不安定に与える影響＊ 

吉田 義樹＊1，菊田 研吾＊2，渡邉 光男＊1橋本 知之＊1，永浦 克司＊3，大平 勝秀 $* 4$

# Thermodynamic Effects on Cavitation Performance and Instabilities in an Inducer＊ 

Yoshiki YOSHIDA＊1，Kengo KIKUTA＊2，Mitsuo WATANABE＊ 1 ， Tomoyuki HASHIMOTO＊1，Katsuji NAGAURA＊3，and Katsuhide OHIRA＊ 4


#### Abstract

In the present study，we focused on the length of the tip cavitation as a cavitation parameter for experimental investigations of the thermodynamic effect on a cavitating inducer．Comparison of the length of tip cavity in liquid nitrogen（ 76 K and 80 K ）with that in cold water（ 296 K ）allowed us to estimate the strength of the thermodynamic effect．In addition，unstable cavitation phenomena occur when the cavity length develops over the throat．Sub－synchronous rotating cavitation appears both in liquid nitrogen and in cold water．In contrast，cavitation surge appears only in cold water at a lower cavitation number．From these experimental results，thermodynamic effects on cavitation performance and instabilities were discussed．


Keywords：Thermodynamic Effect，Cavitating Inducer，Cavitation Instability，Cavity Length

## 1．緒言

液体水素上液体酸素を推進剤とするロケットエンジン の比推力は高く，大型ロケットにはこの推進剤が用いら れる。反面，大気圧下で液体水素は 20 K ，波体酸素は 90 K という極低温状態にあるので，その貯蔵やハンドリング には難点がある。一方，極低温流体の特徵として，大気圧付近においては温度に対する蒸気密度と，飽和蒸気圧 の変化量が大きいことが主な要因となって，ターボポン プのインデューサに発生するキャビテーションには熱力学的効果が䡕著に現れる（1）。

幸いにして，キャビテーションの熱力学的効果はキャ ビティの成長を抑制する方向に作用するので，インデュ ーサの＂等価＂ $\mathrm{NPSH}_{\text {req }}$ は減少する方向，すなわち工学的には安全側に作用する。そのため，この効果は一見軽視されがちであるが，インデューサ翼列の流体設計によ って発生するキャビテーションの形態が異なると，その形態に依存して期待される熱力学的効果の程度に差があ るように考えられる。
そこで，極低温流体中で好ましいキャビテーションの熱力学的効果を効率よく引き出し，高い吸込み性能を得 るためには，キャビテーションの熱力学的効果について

[^0]熱力学／流体力学的解釈と，それに基づく設計指針とい うものが必要である。
前報（2）では作動流体として，小ふよび液体空素を用 いて実験を行い，翼端に発生するキャビティ長さを比較 することにより，（1）キャビティがスロートを越える位 に成長し，非定常性が高まるあたりから熱力学的効果の程度が大きくなってキャビティの成長が抑制されること， （2）揚程の低下は基本的にはキャビティ長さに依存し， キャビティ長さに熱力学的効果が現れることから＂等価＂吸込み性能が向上されること，（3）推定される温度降下量でみると熱力学的効果が大きくなって，キャビティ内 の温度が三重点に近づくと温度降下率は鈍るようになり， インデューサ揚程が低下し始めること，等を明らかにし た。

本研究では，前報（2）と同じ実験方法を用いて水 （296K），および液体空素温度を意識的に 4 K 変化させた実験（ $76 \mathrm{~K}, ~ 80 \mathrm{~K}$ ）を行い，液体空素温度の温度変化による物性値の違いがキャビテーションの熱力学的効果に与え る影響を調べる。一方，インデューサで問題となってい るキャピテーション不安定（本研究では亜同期旋回キャ ビテーション（3）とキャビテーションサージ）に与える熱力学的効果についても考察する。

## 2．記号

C ：翼弦長
$C_{c l}$ ：無次元キャビティ長さ $\left(L_{c} / \mathrm{h}\right)$
$C_{p L}$ ：液体の定圧比熱
h ：翼列のスペーシング
K ：キャビテーションコンプライアンス
$L$ ：蒸発潜熱
$L_{c} \quad$ ：キャビティ長さ
$M$ ：マスフローゲインファクター
$p_{c}$ ：キャビティ内の圧力
$p_{\text {ref }}$ ：参照点の圧力
$p_{v}$ ：飽和蒸気圧
$Q \quad:$ 流量（ $Q_{d}$ ：設計流量）
$T_{c}$ ：キャビティ内の温度，又は臨界点の温度
$T_{t} \quad$ ：三重点の温度
$T_{\infty}$ ：キャビティ遠方の液体温度
$\Delta T \quad$ ：温度降下量 $\quad\left(=T_{\infty}-T_{c}\right)$
U ：インデューサ周速
$V_{c} \quad$ ：キャビティ体積
$\alpha \quad$ ：流量変動に対するキャビティ体積変動の応答遅れ
$\alpha_{L} \quad$ ：熱拡散率
$\Lambda$ ：flow property $=\left(U^{3} \sigma / C\right)^{1 / 2}$
$\mu$ ：ポンプゲイン

| $\rho_{L}$ | ：液体密度 |
| :---: | :---: |
| $\rho_{v}$ | ：蒸気密度 |
| $\Sigma$ | $\begin{aligned} & \text { : thermodynamic function }=\left(\rho_{v} / \rho_{L}\right)^{2} \cdot\left(L^{2} /\right. \\ & \left.C_{p L} T\right) / \alpha_{L} / 2 \end{aligned}$ |
| $\sigma$ | ：キャビテーション数 式（1） |
| $\sigma_{c}$ | ：キャビテーション数 式（2） |
| $\tau$ | ：トルク係数（ $\tau_{0}$ ：基準トルク係数） |
| $\phi$ | ：流量係数 |
| $\Psi$ | ：圧力係数（ $\Psi_{0}$ ：基準圧力係数） |
| $\Omega$ | ：軸回転角速度 |

## 3．実験方法

作動流体として熱力学的効果がほとんど無視できる常温の水を用いた実験（以下水試験と呼ぶ）と，熱力学的効果が顕著である液体窒素を作動流体とした実験（以下窒素試験と呼ぶ）の二種類を行い比較•検討する。実験装置および実験方法は前報（2）と同じであるのでその詳細は省略し，今回行った液体窒素の温度変化について以下に述べる。

## 3.1 液体窒素の物性

図1に液体窒素の温度に対する熱力学的効果に関係す る物性値（液体密度 $\left(\rho_{L}\right)$ ，蒸気密度 $\left(\rho_{v}\right)$ ，飽和蒸気圧力 $\left.\left(p_{v}\right)\right)$ の温度に対する変化を示す。窒素の三重点温度 $T_{t}$ は，63．1Kであり，図1に示した温度範囲では蒸気密度と飽和蒸気圧の変化率が大きい。また，図2にBrenenn ${ }^{(4)}$ が流れの中にあるキャビテーション気泡の熱移動から示 した，キャビティの成長に対する熱力学的効果の関与の大きさを示すthermodynamic function：$\Sigma\left(T_{\infty}\right)\left(=\left(\rho_{v} /\right.\right.$ $\left.\left.\rho_{L}\right)^{2} \cdot\left(L^{2} / C_{p L} T_{\infty} \alpha_{L}{ }^{1 / 2}\right)\left[\mathrm{m} / \mathrm{sec}^{3 / 2}\right]\right)$ を水素，窒素，酸素，および水について，三重点温度 $\left(T_{t}\right)$ と臨界点温度 $\left(T_{c}\right)$ で規格化して示す。大気圧（約 0.1 MPa ）であれば水素 20 K ，窒素 77 K ，酸素 90 K ，水 373 K が飽和温度であ り，これを○印で示すと各 $\Sigma\left(T_{\infty}\right)$ は水素 \gg 窒素＞酸素＞水 \gg 水（ 常温 296 K ）の順となる。このことは，比喻として「極低温流体は冷たいけれど，ロケットエン ジンで使用されるような温度では冷水（常温）に比べて相対的に温かい（三重点から遠く，臨界点に近い）状態 にある」と言える。 $\Sigma\left(T_{\infty}\right)$ は単一気泡のバブルダイナ ミックスから導き出された一つの指示値であり，これを ナンデューサに発生するような各種形態のキャビテーシ ョン群に適用するには定量的に無理があるが，経験的に実際のインデューサでも等価吸込み性能で見てこの順に熱力学的効果が大きく現れる。また，この図中に示すよ うに窒素であっても 74 K 程度に降温すると $\Sigma\left(T_{\infty}\right)$ の上 からは酸素（90K）とほぼ同等の値に出来ることが分か


Fig． 1 Saturation propeties of nitrogen as a function of temperature，
O：Triple point $(63.1 \mathrm{~K})$, ：Experiment conditions（ $76 \mathrm{~K}, 80 \mathrm{~K}$ ）


Fig． 2 The thermodynamic function $\Sigma\left(\mathrm{m} / \mathrm{sec}^{3 / 2}\right)$ for hydrogen，nitrogen，oxygen，and water（ $O$ ：at 1atm，：Experiment conditions of nitrogen（ 76 K ， $80 \mathrm{~K})$ and water（296K））

る。これが今回の窒素試験で降温した理由の一つである。 また，図2には同じくBrenenn（4）がキャビティの成長に熱移動が関与する臨界時間を考察することによって ＇提案した flow property $\Lambda=\left(U^{3} \sigma / C\right)^{1 / 2}\left[\mathrm{~m} / \mathrm{sec}^{3 / 2}\right]$ を今回の実験条件（空素試験で $\Lambda=$ 約 $6 \times 10^{2}$ ，水試験で約 1 $\left.\times 10^{2}, \sigma=0.04\right)$ に合わせて記載している。窒素試験では $\Sigma \gg$ ムであり，オーダ的に thermally controlled growth （キャビティの成長に熱力学的効果が関与する割合が大き い）範囲であり，また水試験では $\Sigma \ll \Lambda$ でありinertially controlled growth（キャビティの成長に熱力学的効果が ほとんど影響しないで，力学的つり合いのみが支配的） の範囲であることがわかる。

## 3.2 液体窒素の降温方法

本研究に用いたJAXA極低温インデューサ試験設備（5） では，同一流体であっても温度を変えて熱力学的パラメ ータを変えた実験が出来るように，ランタンクに充填し た液体窒素の温度を昇温，または降温する機能を有して いる。原理的には気体•液体間の相転移を利用し，ラン タンク内の液体窒素を循環させながら，高圧窒素で加圧 することによりその凝結熱で昇温させる，またはランタ ンクを真空ポンプで減圧することにより気化熱で降温さ せる。この機能により図1（a）に示す飽和圧力／温度線上 に沿って，設定した圧力に対応する温度まで自在にタン ク内の液体窒素の温度を変化させることが出来る。

## 3.3 実験条件

実験条件は，水試験では回転数 7500 rpm （アクリル透視管を用いた可視観察実験は強度上の制限から 6000 rpm ），流量比 $Q / Q_{d}=1.06$（ $Q_{d}$ ：設計流量）で，水温 は 296 K で行った。一方，窒素試験は回転数 18300 rpm ，流量比 $Q / Q_{d}=1.05$ である。インデューサ上流の液体窒素温度（ $T_{\infty}$ ）は実測値で 76 K と 80 K （液体窒素を用いて絶対校正した熱伝対温度計（6）で測定）であった。実験に用いたインデューサは水試験と窒素試験で同形同寸であ り，インデューサの翼枚数は 3 で前縁にはスウィープが あり，設計流量係数は $\phi_{d}=0.0775$ ，入射角 3.3 度，翼端で のソリディティは1．91である（7）。

## 4．キャビテーションパラメータ

本研究では，前報（2）と同じくキャビテーションパラ メータとしてキャビティ長さを採ることにする。しかし，窒素試験でインデューサに発生するキャビテーションを

（a）Location of pressure taps along the blade

（b）Photograph of the pressure sensors on the casing wall just before the experiment
Fig． 3 Location of pressure taps，（a）Location of pressure taps along the blade，（b）Photograph of the pressure sensors on the casing wall just before the experiment

可視観察することは出来ないので，図 3 に示すようにイ ンデューサケーシング壁に翼に沿って8ヶの変動圧センサ を配置し，測定される圧力変動をもとに図4（a）に示すよ うにキャビテーションの発生領域を推定し，翼前縁から キャビテーション領域の後縁までの翼に沿った長さをキ ヤビティ長さ $\left(L_{c}\right)$ として求めた。水試験において可視化観察により求めたキャビティ長さと，本方法を適用して同定したキャビティ長さが一致することは既に確認され ている（2）。

しかし，圧力センサはケーシング壁に設置されるので， これらのセンサが検知するキャビテーションは，翼端に発生するキャビテーション（翼端渦キャビテーション，翼端漏れ流れと主流のせん断層に発生するキャビテーシ ョン，および翼面キャビテーションの一部）であり，図 4（b）（水試験）で観察されるようなインデューサ上流に発生する逆流渦キャビテーションを検知することは出来 ない。しかしインデューサの場合，翼端に発生するキャ ビテーションが吸込み性能やキャビテーション不安定の発生に大きな影響を与えることは既に明かであり翼端に発生するキャビテーションをインデューサに発生するキ ャビテーションの代表値とすることは，適切であるもの と考えている。

（a）Unsteady pressure distribution showing the estimated cavity region in nitrogen

（b）Visualization of the cavitating inducer in water
Fig． 4 Example of the cavitation，（a）Unsteady pressure distribution showing the estimated cavity region in nitrogen，（b）Visualization of the cavitating inducer in water

## 5．実験結果

## 5.1 キャビテーション性能

図5（a），（b）に水試験，および窒素試験におけるキャビ テーション性能曲線を示す。横軸にキャビテーション数 $\sigma$ ，縦軸に標準化した揚程係数（ $\left.\Psi / \Psi_{0}\right)$ をとっている。ま た図5（b）の窒素試験にはトルク特性 $\left(\tau / \tau_{0}\right)$ も示す。残念ながら水試験では軸トルクは測定されていない。

図より窒素試験の方が小さなキャビテーション数まで揚程が低下しないことが分かる。これはStepanoff ${ }^{(8)}$ が言う揚程低下をキャビテーションパラメータとする評価方法で見て，熱力学的効果が現れていると言える。また，窒素試験における揚程はキャビテーション数が減少するに従って䡛増する傾向を示し，ポンプゲインが負（ $\mu=\partial \Psi /$ $\partial \sigma<0) ~$ の傾向を示しているが，トルク特性はフラット

である。流量は一定に制御されているので，これはキャ ビテーションの発達とともに翼前縁負荷から翼後縁負荷 へと翼負荷が最大となる位置が下流側に移動するに従っ て翼仕事が増大していることを示している ${ }^{(9)}$ 。一方，水試験での揚程特性にも若干 $\mu=\partial \Psi / \partial \sigma<0$ の傾向は認め られるが，窒素試験に比べてその程度は小さい。

## 5.2 キャビティ長さ

図5（a），（b）中にはキャビテーション数 $\sigma$ に対して，キ ヤビティ長さ $C_{c l}(=L c / h, h:$ 翼列のスペーシング）の変化を併せて示す。図5（a）の水試験の場合は，図4（b）に示 したような瞬時画像からキャビティ長さを読み取ったも のであり，多数の画像からキャビティ長さを読みとり，全ての読み値を図にプロットしている。これはインデュ ーサのキャビテーションは非定常性が強く一枚の画像デ


Fig． 5 （a）Cavitation performance $\Psi / \Psi 0$ ，cavity length $L c / h$ ，pressure amplitude of the unsteady cavitation in water（296K）


Fig． 5 （b）Cavitation performance $\Psi / \Psi \mathrm{o}$ ，cavity length $L c / h$ ，torque property $\tau / \tau 0$ ， pressure amplitude of the unsteady cavitation in nitrogen（ $76 \mathrm{~K}, 80 \mathrm{~K}$ ）

ータからキャビティ長さ同定することが困難であったた めである。従って，プロット点の散らばりの幅はデータ の読み取り誤差としてばらついているのではなく，キャ ビティ長さの変動幅を表していることを注意しておく。
一方，窒素試験の場合は，圧力変動波形に軸回転で50回転分の平均化処理を行い，この時間平均されたものを使って図4（a）に示した圧力分布を描きキャビティ長さを求めているのでキャビテーションの非定常性はこの段階 で消去されていて，プロット点は平均化された定常長さ と見なせるものとなっている。そのため図5（b）に示すキ ャビティ長さのプロットに大きな散らばりはない。
図にはそれぞれのキャビティ長さのデータを元に最小二乗法で求めたフィット曲線を描いている。このフィッ ト曲線で両試験でのキャビティ長さを比べると，同じキ ャビテーション数では窒素試験の方がキャビティ長さが短くなっており，キャビティの成長を抑制すると言う本来の観点から熱力学的効果が現れていることが分かる。 $C_{c l}<1.0$ では両者（水，窒素）の差は比較的小さく，こ のあたりまででは熱力学的効果はまだ小さい。しかし， キャビティ長さが $C_{c l} \fallingdotseq 1.2$ を越える付近から両者の差は大きくなる。こういった傾向は液体窒素の温度差4Kの場合の両者（ $76 \mathrm{~K}, 80 \mathrm{~K}$ ）のキャビティの伸長の差違にも同 じ傾向が見てとれることが興味深い。

## 5.3 キャビテーション不安定

キャビテーション不安定の発生に関し，図6に翼間の圧力変動の周波数分析結果を示す（軸回転周波数に対す る変動周波数の比を比較しやすいように，各々の実験回転数は違うが，周波数を軸回転周波数（ $\Omega$ ）で規格化し て図に示した）。水試験（図5（a））ではキャビテーション数の低下に伴って，先ずサージモードの振動（Surge

Table 1 Comparison of the frequency of unsteady cavita－ tion in water $(296 \mathrm{~K})$ with that in nitrogen $(76 \mathrm{~K}$ ， 80K）

| Test condition | Unsteady cavitation | Frequency $2 \pi \mathrm{f} / \Omega$ |
| :---: | :---: | :---: |
| Nitrogen， $76 \mathrm{~K} Q / Q_{d}=1.05$ ， $N=18300 \mathrm{rpm}$ | Sub－RC | $0.82 \sim 0.85$ |
| Nitrogen， $80 \mathrm{~K} Q / Q_{d}=1.05$ ， $N=18300 \mathrm{rpm}$ | Sub－RC | $0.82 \sim 0.84$ |
| Water，296K，$Q / Q_{d}=1.06$ ， $N=7500 \mathrm{rpm}$ | SMO | 0.16 |
|  | Sub－RC | $0.79 \sim 0.84$ |
|  | CS | $0.12 \sim 0.14$ |

mode oscillation，以下SMOと略す）が振動周波数約0：16 $\Omega$ で出現し，次に亜同期旋回キャビテーション（3）（Sub－ synchronou rotating cavitation，以下Sub－RCと略す）が振動数 $0.80 \sim 0.84 \Omega$ で，最後にキャビテーションサージ （Cavitation surge，以下 CS と略す）が振動数 $0.12 ~ 0.14$ $\Omega$ で発生した。これに対して，窒素試験（図5（b））の 80 K ではSub－RCが振動周波数 $0.82 ~ 0.84 \Omega$ で発生した。ま た， 76 K の場合も発生する振動周波数は殆ど同じであっ た（表1参照）。これらの発生範囲と振幅値を図5（a），（b） に併せて示す。CSの線形安定解析では，キャビテーショ ンサージはキャビテーションの非定常特性（マスフロー ゲインファクター，$M=-\partial V c / \partial \phi)$ とキャビテーショ ンコンプライアンス， $\mathrm{K}=-\partial V c / \partial \sigma)$ ，およびポンプゲ イン（ $\mu=\partial \Psi / \partial \sigma$ ），システム（実験ループ）の特性と関係してその発散限界が決まる。今回の実験で発生する キャビテーション不安定の種類の違いおよび発生の有無 が，作動流体の熱力学的効果がキャビテーションの非定常特性に影響して差を生んだものなのか，実験を行った システムの違いによるものなのか，その判断は難しい。 しかし，著者らが行った他の実験，およびCervoneら（10） が同じ実験ループで行った常温水（293K）と熱水（343K） の試験結果（熱水ではCSの発生が抑制される）等から推定すると，熱力学的効果はCSを抑制する効果を持つもの と考えている。このことについては6．2項で改めて検討す る。

（a）Surge mode oscillation（SMO），sub－synchronous rotating cavitaion （Sub－RC）and cavitation surge（CS）in water（296K）

（b）Sub－synchronous rotating cavitaion（Sub－RC）in nitrogen（80K）
Fig． 6 Comparison of FFT analyses of unsteady pressure on the casing wall in water with that in nitrogen

## 6．検討

## 6.1 温度降下に関しての熱力学的効果

キャビテーョンの熱力学的効果の程度を表す指標とし て次に述べる仮定から，推定されるキャビティ内の温度降下量 $\Delta T$ ：温度降下 $\left(\Delta T=T_{\infty}-T_{c}\right.$ ：遠方の流体（ $T_{\infty}$ ）と キャビティ内（ $T_{c}$ ）の温度差）を算出する（2）（11）。

まず，キャビティ内の飽和蒸気圧 $\left(p_{c}\right)$ をキャビティか ら遠く離れた温度が測定できる位置での液体の温度（ $T_{\infty}$ ） における飽和蒸気圧 $\left(p_{v}\left(T_{\infty}\right)\right)$ と考えると，キャビテー ション数 $\sigma$ は次式となる。

$$
\begin{equation*}
\sigma=\frac{p_{r e f}-p_{v}\left(T_{\infty}\right)}{\frac{1}{2} p_{L} U^{2}} \tag{1}
\end{equation*}
$$

（ $p_{r e f}$ 参照点の圧力，$p_{v}$ ：飽和蒸気圧，$U:$ インデューサ周速）
一方，実際のキャビテーション現象を局所的に考えて， キャビティ内の温度（ $T_{c}\left(<T_{\infty}\right)$ ）における飽和蒸気圧 $p_{c}$ を用いると，キャビテーション数 $\sigma_{c}$ は次式となる。

$$
\begin{equation*}
\sigma_{c}=\frac{p_{r e f}-p_{c}}{\frac{1}{2} \rho_{L} U^{2}}=\frac{p_{r e f}-p_{v}\left(T_{c}\right)}{\frac{1}{2} \rho_{L} U^{2}} \tag{2}
\end{equation*}
$$

（ $p_{c}$ ：キャビティ温度における飽和蒸気圧 $\left(=p_{v}\left(T_{c}\right)\right)$ ）
この二式より，遠方での温度（ $T_{\infty}$ ）とキャビティ内の温度 $\left(T_{c}\right)$ の差 $\Delta T\left(=T_{\infty}-T_{c}\right.$ ，温度降下量）は次式で表 される。

$$
\begin{equation*}
\frac{1}{2} \rho_{L} U^{2}\left(\sigma_{c}-\sigma\right)=\int_{T_{c}}^{T_{n}} \frac{d p_{v}}{d T} d T \quad \Delta T=T_{\infty}-T_{c} \tag{3}
\end{equation*}
$$

式（3）の関係より，温度降下 $\Delta T$ は対応する 2 点のキャ ビテーション数の差（ $\sigma_{c}-\sigma$ ）から求めることができる。本研究においては，図5（a），（b）に示したフィット曲線で のキャビティ長さが等しいときに水と液体窒素中で，キ ャビテーション流れの様相が同じになると考え，この時式（3）の関係が成り立つものとして $\Delta T$ を推定することに する。

図7は，図5（a），（b）から同じキャビティの長さに対す る（ $\left.\sigma_{c}-\sigma\right)$ を求め，式（3）より温度降下量 $\Delta T$ を計算し キャビティ長さに対してその変化を示したものである。 なお，$\Delta T$ の計算にはキャビテーション数の差（ $\left.\sigma_{c}-\sigma\right)$ から求まる圧力差 $\Delta p_{v}$ が，インデューサ入口温度を基準 として図1（a）に示した飽和圧力／温度線図上の飽和圧力差に等しくなる温度差を $\Delta T$ として計算した。

前報（2）の $Q / Q_{d=}=1.00$ の場合と同様， 80 K の場合はキ ャビティ長さがスロート付近（ $C_{c l}=1.0$ ）に達すると温度降下量 $\Delta T$ の増加の傾向が一度停滞し，キャビティがス


Fig． 7 Estimated temperature depression $\Delta T$ as a function of the cavity length $\mathrm{C}_{\mathrm{cl}}$

ロートを越える $\left(C_{c l}>1.1\right)$ と温度降下量は再び増加し， その後（ $C_{c l}>1.4$ ）は温度降下量の増加傾向が若干鈍って行く様相を示している。一方， 76 K の場合は $C_{c l}=1.0$ 付近で温度降下量 $\Delta T$ が一度停滞する傾向は小さいが，温度効果が増加する傾向は $C_{c l}>1.3$ で頭打ちとなりそれ以上
 の場合ではキャビティ長さが $C_{c l}=1.6$ の時に温度降下量 （ $\Delta T=T_{\infty}-T_{c}$ ）が約 14 K であり，推定されるキャビティ内の温度 $T_{c}$ は $T_{c}=T_{\infty}-\Delta T=66 \mathrm{~K}$ で空素の三重点温度 $\left(T_{t}\right)$ $=63.1 \mathrm{~K}$ に若干余裕を残す。一方，$T_{\infty}=76 \mathrm{~K}$ の場合にはキ ャビティ長さが $C_{c l}=1.3$ 付近から温度降下量は約 12 K で ほぼ一定となり，それ以上の温度降下はない。温度降下量が約 12 K の場合に推定されるキャビティ内の温度 $T_{c}$ は $T_{c}=T_{\infty}-\Delta T=64 \mathrm{~K}$ で窒素の三重点温度 $\left(T_{t}\right)=63.1 \mathrm{~K}$ に ほぼ一致する。この結果から，図2に示したように降温 した液体窒素のように作動温度が比較的三重点に近い場合には，三重点が温度降下の上限となるために熱力学的効果の大きさがそこで制限されるものと考えられる。こ のことは，熱力学的効果を考える場合に単に物性値から決まるこのような熱力学的なパラメータだけでなく，作動点と三重点までの温度降下量の余裕の大小を熱力学的効果の程度の差に考慮しておかなければならないことを示晙しており，渡邉ら（12）の理論解析においても同様の ことが指摘されている。

## 6.2 キャビテーション不安定の熱力学的効果

5．3に述べたように水試験と窒素試験で異なるキャビテ ーション不安定の発生が見られた。それらの発生キャビ テーション数範囲を図 8 に比較して示す。ここで水試験 のみにSMO とCSが発生したが，文献（3）に示すように


Fig． 8 Range of unsteady cavitations in water（296K）and in nitrogen（ $76 \mathrm{~K}, 80 \mathrm{~K}$ ）

SMO とSub－RCは翼1枚のキャビティの振動から見ると非常に似通った特性を示す。つまりSMOは翼3枚で各々 のキャビティが同相で振動するのに対して，Sub－RC は 120 度（3枚翼）づつ位相が異なってキャビティが振動し ていると見なせる。そのため近似的に＂SMO の振動周波数＋Sub－RCの振動周波数 $\fallingdotseq$ 軸回転周波数＂という関係が多く，今回の場合も概略その関係が成り立っている。こ のことから，この 2 種を類似のキャビテーション不安定現象と考えると，水試験と窒素試験（温度変化試験も含 めて）でいずれも $C_{c l}>1.0$ 付近で発生しており，この種 のキャビテーション不安定の発生は主にキャビティ長さ に依存しており，熱力学的効果により平均長さの伸長が抑制される分だけキャビテーション不安定の発生範囲が キャビテーション数の小さい方へシフトしていると考え ることが出来る。この結果からこれらのキャビテーショ ン不安定は，熱力学的効果の影響よりも本質的にキャビ ティ長さに依存する流体力学的な不安定だと考えている。

次に，水試験の低キャビテーション数にのみに発生し たディープなCSについてキャビテーションの非定常特性 $K, M$ から考察する。そのために図 9 に，同じインデュー サで流量比 $Q / Q_{d}=1.00$ の場合 ${ }^{(2)}$ と今回の流量比 $Q / Q_{d}$ $=1.05$（水試験では1．06）の場合の，キャビティ長さ（平均長さと見なすフィット曲線）を比較して示す。水試験 における CS の発生範囲は $\sigma=0.022 \sim 0.03$ であり，この時 $Q / Q_{d}=1.00$ のキャビティ長さは $Q / Q_{d}=1.06$ に比べ てやや長い。つまり，キャビティ容積 $\left(V_{c}\right)$ がキャビテ


Fig． 9 Comparison of cavity length in nitrogen（80K，Q／ $Q_{d}=1.00$ and 1.05 ）with that in water（296K，$Q /$ $Q_{d}=1.00$ and 1．06）

イ長さ $\left(L_{c}\right)$ に比例すると仮定し準定常的に考えると，こ のキャビテーション数の範囲でマスフローゲインファク夕 $M\left(=-\partial V_{c} / \partial \phi\right)$ が正で大きくなる。これは，線形安定解析 ${ }^{(13)}$ から見たキャビテーションサージの発生限界である，$M>2(1+\sigma) \phi K$ から見てもキャビテーショ ンサージが発生しやすい方向となる。一方，液体窒素で は $Q / Q_{d}=1.00$ と 1.05 でキャビテーション数全域で $M$ が正に大きくなる傾向はなく，窒素試験では $M$ は 0 に近い か，もしくは負と推定され，キャビテーションサージは発生しにくい方向になっている。このように，実験で得 られた翼端キャビテーションに限った推論ではあるが，水試験と空素試験では $M$ が熱力学的効果によって影響さ れ CS の抑制に影響しているものと考えている。

一方，他方の非定常キャビテーション特性，キャビテ ーションコンプライアンス $K(-\partial V c / \partial \sigma)$ から見ると，熱力学的効果があるとキャビティの伸長が抑制されるの で $K$ は小さくなる。このことは，$M>2(1+\sigma) \phi K か ら$見ると熱力学的効果がある方がCSを発生させやすくなる が，前述のように $M$ が 0 に近いと考えればこれはさほど影響しない。

一方，今回の水試験に発生したキャビテーションサー ジは図10に示すように逆流渦キャビテーションを伴った振動であり，画像で見る限り翼端に発生するキャビテー ションと逆流渦キャビテーションの変動には相関がある。以下では逆流渦キャビテーションを伴うサージに関する山本（14）の実験を元に考察を進めることにする。山本の実験結果によれば流量変動に対する逆流渦キャビティ体積変動の応答はその変動周波数が大きくなるほど遅れが大きくなり（これは，Murayamaら（15）の迎角変動に対


Fig． 10 Photograph under the cavitation surge（CS）in water（296K）， showing the fluctuation both of back flow vortex cavitation and tip leakage vortex cavitation

する単独翼の翼端漏れ渦キャビテーションの体積変動の応答についても，同様な遅れが認められている。）この遅 れ $\alpha$ がー $\pi / 2$ となる限界周波数（文献（14）では $f_{90}$ ）以内に系の固有振動数（ $f$ ）がある場合（ $f<f_{90}$ ）にのみ，キ ャビティの排除仕事が系にエネルギを与えることになっ て逆流渦キャビテーションの変動を伴うCSが発生すると されている。これから考えると，まず熱力学的効果によ りKが小さくなると，系の固有振動数は $K^{-1 / 2}$ で高くな るので，熱力学的効果がある方が固有振動数は高くなる。 またキャビティの成長を抑制するのが熱力学的効果であ るから流量変動に対するキャビティ体積変動の応答は，熱力学的効果がある方が更にその遅れは大きくなり，$f_{90}$ は小さくなるものと予想される。以上の 2 点は遅れ $\alpha$ が $-\pi / 2$ となる限界周波数以内に系の固有振動数がある場合という発散条件に対して，それぞれ逆の方向に作用す るので，熱力学的効果がある方が，キャビティの排除仕事が系にエネルギを与えることにはなりにくくなり，窒素試験ではキャビテーションサージが発生しにくくなっ たものと考えられる。

以上の推論の確証を得るには，液体窒素中での逆流渦 キャビテーションの非定常特性を調べることが必須であ るが，それは容易なことではない。しかし，今後は吸込 み性能だけでなく，キャビテーション不安定に熱力学的効果が与える影響を調べることは重要と考えており，数値解析や要素試験を通して引き続き研究を続けて行きた いと考えている。

## 7．結言

水（296K）と液体窒素（76K，80K）のインデューサ の翼端に発生するキャビテーションの計測から，熱力学的効果が吸込み性能とキャビテーション不安定に与える影響について考察した。
（1）熱力学的効果によりキャビティ内の温度が三重点の温度に近づくと，温度降下の増加傾向は頭打ちとな り，それ以上の熱力学的効果は期待出来なくなる。
（2）亜同期旋回キャビテーション，サージモードの振動 の発生範囲は，主にキャビティ長さにのみ依存して おり，これらは熱力学的効果にさほど影響されない流体力学的不安定である。
（3）水試験ではキャビテーションサージが発生したが，窒素試験では発生しなかった。この原因は熱力学的効果がキャビテーションの非定常特性に影響し，キ ャビティの排除仕事がシステムにエネルギを与えに くい方向になったためと考えられる。従って，キャ ビテーションサージは熱力学的効果に強く影響され るキャビテーション不安定の一種であると言える。

## 謝辞

インデューサ試験機の製作に尽力いただいた石川島播重工業侏）の安富義展氏に謝意を表する。また，極低温イ ンデューサ試験施設の維持•運用に協力いただいた神戸製鋼所森山下重正氏，小倉康正氏に感謝する。

## 参考文献

（1）Ruggeri，R．S．，and Moore，R．D．，＂Method for Pre－ diction of Pump Cavitation Performance for Various Liquid Temperatures and Rotative Speeds，＂NASA， （1969），TN D－5292．
（2）吉田義樹，菊田研吾，長谷川敏，島垣 満，中村憲明，徳増崇，＂液体窒素中のインデューサに発生するキ ャビテーションの熱力学的効果＂，宇宙航空研究開発機構研究開発報告，（2006），JAXA－RR－05－020．
（3）吉田義棈，橋本知之，島垣 満，渡邊 聡，＂亜同期旋回キャビテーションについての論説＂，ターボ機械，Vol．34，No．3，（2006），pp．168－180．
（4）Brennen C．E．，＂The Dynamic Behavior and Com－ pliance of a Stream of Cavitating Bubbles，＂Journal of Fluids Engineering，Vol．95，（1973），pp．5̦33－541．
（5）吉田義樹，渡邊光男，長谷川 敏，橋本知之，島垣 満，山田 仁，志村 隆，＂JAXA 極低温インデューサ試験施設＂，宇宙航空研究開発機構研究開発報告， （2006），JAXA－RR－05－042
（6）渡邉光男，長谷川敏，特許第2990276号．
（7）Uchiumi，M．，Kamijo，K．，Sakazume，N．，and Mihara， R．，＂Fatigue Strength of Rocket Pump Inducers，＂ （2006），AIAA 2006－5072
（8）Stepanoff，A．J．，＂Cavitation Properties of Liquids，＂ Journal of Engineering for Power，＂Vol．86，（1964）， pp．195－200．
（9）吉田義樹，木村俊哉，内海政春，山田 仁，安富義展，＂多段インデューサの意匠＂，ターボ機械，Vol． 34，No．5，（2006），pp．284－293．
（10）Cervone，A．，Testa，R．，and d＇Agostino，L．，＂Thermal Effects on Cavitation Instabilities in Helical Inducers，＂ Journal of Propulsion and Power，Vol．21，（2005），pp． 893－899．
（11）Franc，J．P．，Rebattet，C．，and Coulon A．，＂An Experi－ mental Investigation of Thermal Effect in a Cavitat－ ing Inducer，＂ASME J．Fluids Eng．，Vol．126，（2004）， pp．716－723．
（12）渡邊 聡，古川明徳，吉田義樹，＂極低温インデューサ に生じるキャビテーションの熱力学的効果の解析的検討＂，第83期日本機械学会流体工学部門講演会， （2005），OS15，No． 1512.
（13）Tsujimoto，Y．，Kamijo，K．，and Brennen C．E．， ＂Unified Treatment of Flow Instabilities of Turbomachines，＂Journal of Propulsion and Power， Vol．17，（2001），pp．893－899．
（14）山本和義，＂遠心ポンプのキャビテーションに伴う脈動現象（第3報）＂，機論B，58－545，（1992），pp．180－ 186.
（15）Murayama，M．，Yoshida，Y．，and Tsujimoto，Y．， ＂Unsteady Tip Leakage Vortex Cavitation Originat－ ing From the Tip Clearance of an Oscillating Hydrofoil，＂Journal of Fluids Engineering，Vol．128， （2006），pp．421－429．

宇宙航空研究開発機構研究開発資料 JAXA－RM－06－003
発 行 日 平成18年12月22日
編集•発行 宇宙航空研究開発機構
〒 182－8522 東京都調布市深大寺東町 7－44－1
URL ：http：／／www．jaxa．jp／
印刷•製本（侏）共 進

本書及び内容についてのお問い合わせは，下記にお願いいたします。宇宙航空研究開発機構 情報システム部 研究開発情報センター〒 305－8505 茨城県つくば市千現2－1－1 TEL ：029－868－2079 FAX ：029－868－2956
© 2006 宇宙航空研究開発機構
※ 本書の一部または全部を無断複写•転載•電子媒体等に加工することを禁じます。

本書は再生紙を使用しております。


[^0]:    ＊平成 18 年 10 月 26 日受付（received 26 October，2006）
    ＊1 総合技術研究本部ロケットエンジン技術センター（Rocket Engine Technology Center，Institute of Aerospace Technology）
    ＊2 JAXA 技術研修生（学籍東北大学流体科学研究所）（JAXA Research Student at Tohoku University）
    ＊3 航空宇宙技術振冨財団（Foundation for Promotion of Japanese Aerospace Technology）
    ＊4 東北大学流体科学研究所（Institute of Fluid Science，Tohoku University）

