

1.はじめに

この実験に使用したタービンは,これまで誰にも 知られていなかった全く新しい形式の反動ラジアル タービンである。従来のラジアルタービンでは外周 より内径方向へ作動ガスが流れるのであるが,この タービンにおいては,作動ガスは内部より外径方向 に流れ,その外周において円周方向へ排出する。こ のとき,噴射口より排出する作動ガスの反動力によ って,出力が得られる。

このように,このタービンが新しい形式のもので あり,その内部での作動ガスの流動状態と作用が従 来のいかなる形式のタービンとも著しく異なってい るため,その性能,特性については全く未知のもの である。しかしながら,従来のタービンがすべて, ノズルや動翼の羽根によって形成される作動ガスの 流路を持っているのに比べ,このタービンでは固定 羽根のノズルに相当するものが必要でなく,回転ノ ズルの管状の流路中を作動ガスが流動するのである から,従来の形式のものより低圧範囲での作動が可 能であることや,セラミック等,非常に耐熱性の高 い材料が開発されてきている現状において,軽量化, 小型化や強度面で極度に有利であるという顕著な構 造上の特長を持っている。

今回の実験はこのタービンを空気タービンとして 使用,ブロアにより供給される送風圧の空気を作動 ガスとしてタービンを稼働し,タービン出力軸のト ルク,出力を測定した。そして,オリフィス等で測 定される種々の値から作動空気の吸気側の状態値と タービンの出力側の動力値を算出し,タービン吸気 の流量,静圧,動圧,全圧,保有エネルギーおよび トルク,回転数,出力,効率の各特性値の関係を実 験結果として,グラフに表した。

これらの結果について,送風圧の作動空気による 稼働であることを考慮すれば,このタービンの作動 性の良さを十分に証明するものであると考える。し かし,一方,後に述べるように,今回初めて試作し, この実験に使用したタービンが,その構造に問題を 持っている2次元形式のタービンであるので,次の 段階としては,その形状的な欠陥を改善し,作動空 気のエネルギー損失をさらに減じることが可能な3 次元形式のタービンを用いた実験を実現させたいと 思っている。

2.実験装置

2.1 実験装置の概要

図1はこの実験に使用した装置の概要図であり, 構成機器と主要諸元を次に示す。

ブロア 200 V 三相 0.75kw
 排出流量 0~11.5m³
 インバータ 0.5~120Hz
 吸気管 106mm鋼管
 コーナータップオリフィス
 絞りの孔径 8.4cm
 絞りの直径比 0.7925
 ザンカ式整流格子 105mm鋼管内設置用

技能と技術



図 1



図2

静圧用マノスタゲージ 0~3 kPa 動圧用マノスタゲージ 0~200mmAq 熱電対温度計 - 100~400 タービン 樹脂製 内径108mm 外径253mm

トルクメータ 0~0.20kgf・cm 光電式デジタル回転計 0~6000rpm 減速機 タイミングベルト式 パウダブレーキ 制動トルク 0~0.9kgf・cm

2.2 タービン

図2はこの実験に使用したタービンの設計図であ る。このタービンにおいては,作動空気が本体であ る回転ノズルの内部をこれまでのラジアルタービン の場合とは逆に,内側から外周方向へ流れる。すな わち,吸気管に後続し,タービン内周を4等分する 吸入口からタービン外周に位置する4個の噴射口 へ,ノズル流路のメリディアン曲線に沿って外径方 向に相対的に流動するのである。

このタービンの最も大きな特徴はこれら4本のノ ズル流路メリディアン曲線である。これらのメリデ ィアン曲線のノズル流路吸入口より中央部(ノズル 流路噴射口付近を除く)は,吸気管からタービン吸 入口を通ってノズル流路に入った作動空気が,ラジ アル方向速度(絶対速度)一定で移動(ノズル流路 ラジアル方向仮想断面積が一定)すると想定し,こ のときにコリオリの力が作用しないように,次に述 べるようなアルキメデスの渦巻き線を基調とする曲 線になっている。



- 0:ノズルの回転中心
 - : ノズル流路吸入口および噴射口断面中心回転半径 比(0.5)
- R:噴射口断面中心回転半径(108mm)
- r:ノズル流路仮想メリディアン曲線上の任意点の回転 半径
- :ノズル流路吸入口断面中心およびノズル流路仮想 メリディアン曲線上の任意点(回転半径r)がノズ ル回転中心のを見込む角度
- : ノズル角速度

µ: ラジアル方向ガス流速比,すなわち,ノズル流路 噴射口断面およびノズル流路ラジアル方向仮想断 面面積比(0.36)

- w: ノズル流路噴射口断面における作動空気の噴出速度
- V: ノズル流路噴射口断面中心周速
- 図 3

図3はタービン吸入口からノズル流路中央部のメ リディアン曲線をそのままノズル流路噴射口まで延 長させた仮想メリディアン曲線上の作動空気の流速 を表す図である。この場合,作動空気の相対的な流 れはこの曲線に沿うと考えられるので,曲線の任意 点(回転半径r)および外周における相対速度は図 中に示すような値となるはずである。

そこで,ノズル角速度と噴射口断面中心周速の関 係は,

= V / R

となり,原点Oに位置するノズルの回転中心とノズ ル流路吸入口断面中心を結ぶ線を主軸とする回転座 標で仮想メリディアン曲線を表すと,

 $dr / (r \cdot d) = \mu \cdot w / (r \cdot)$ = ($\mu \cdot w / V$) · R / r $d = \{V / (\mu \cdot w)\} \cdot dr / R$ = $\{V / (\mu \cdot w)\} \cdot \{(r / R) + C\}$ となり,また,ここで,図3においては, = 0の ときr= · Rとなるので,上式から, $\{V / (\mu \cdot w)\} \cdot (+C) = 0$

C = -

が得られ,仮想メリディアン曲線を次のように表す ことができる。

= { $V / (\mu \cdot w)$ } · { (r / R) - }

次に,ノズル流路における作動空気の反動力をで きるだけ大きくするためには,噴射口での排出速度 を円周方向に向けるほうが有利である。そのため, ノズル流路メリディアン曲線はノズル流路噴射口付 近において円周方向に傾斜を強め,噴射口断面は円 周方向と直角に設けることにする。実際のタービン のこの部分の形状は,ノズル流路中央部の曲線と噴 射口断面を適当な補完円弧によって接続する方法で 決定する。

図4は中央部の外周に近い断面から噴射口断面に 至るノズル流路噴射口付近のノズル流路の形状と作 動空気の流動速度の関係を,各断面の回転半径の差 が小さいとして近似的に表したものである。図3か ら噴射口の周速はVであり,また,作動空気のラジ アル方向の流速はµ・wである。そこで,ノズルの 周速と作動空気の流速(相対速度)の想定上の関係 は次のようになり,

 $V = \{ w^2 - (\mu \cdot w)^2 \}^{1/2}$

= $(1 - \mu^2)^{1/2} \cdot w$

この関係を前式に代入すれば,次のノズル流路仮想 メリディアン曲線が得られる。

 $= \{ (1 - \mu^2)^{1/2} / \mu \} \cdot \{ r / R - \}$ = \{ (1 - 0.36²)^{1/2} / 0.36 \} \ \ r / 108 - 0.5 \} = 0.0240 \cdot (r - 54) rad



 $= 1.375 \cdot (r - 54)$ grad

3.実験内容

3.1 実験方法

実験では,図1の装置のインバータの設定値を 50Hz,あるいは60Hzとし,ブロアの回転を一定に 定めて外気を取り込み,吸気管へ圧送,その圧縮空 気によって稼働するタービンの負荷をパウダブレー キで調節することによって,回転数をさまざまな値 にセットしながら回転数の変化に対する吸気管内の 作動空気の保有エネルギーやタービンの出力に関す る種々の特性値の変化を調べた。吸気管においては オリフィスや熱電対温度計による管内圧力,温度, 流量等のデータから作動空気の保有エネルギーを, タービン出力軸においてはトルクメータや回転計に よる負荷トルク,回転数のデータからタービンの出 力を求めることができ,それらの値から各種の効率 を算出することができる。

すなわち,ブロアは外気の状態から吸気管内の作 動空気の状態までポリトロープ圧縮の仕事を行い, 作動空気は吸気管内の状態から外気圧の状態まで断 熱膨張してタービンに動力を与えたと考えれば,外 気の測定値や吸気管内での測定値から,作動空気が タービン内で消費するエネルギー,つまり,空気動 力やこの実験装置を空気機関に見たてた場合の仮想 空気サイクル,その理論効率を求めることができる。 また,出力軸における測定値からタービンの出力が 得られるので,タービンの断熱効率や仮想空気機関 効率を算出することができる。

3.2 測定値

湿度計の乾球温度(外気温度)	t o
湿度計の湿球温度	t_w
外気圧	P₀*h Pa
吸気管内温度	t
オリフィス静圧	p_s kPa
オリフィス差圧	$h_d mmAq$
出力軸トルク	t kgf • cm
出力軸回転数	<i>n</i> rpm

3.3 関係式

外気圧 P_o = 10.20 · P_o* kgf / m² 外気の飽和蒸気圧 P_{w+f} kgf / m² 乾き空気のガス定数 $R_a = 29.27 \text{kgf} \cdot \text{m} / \text{kgf} \cdot \text{K}$ 水蒸気のガス定数 R_w = 47.06kgf・m / kgf・K 外気の絶対湿度 = $0.622 \cdot \{ P_{w + f} / P_{o} - 6.5 \times 10^{-4} \cdot (t_{o} - t_{w}) \}$ 作動空気のガス定数 $R_s = (29.27 + 47.06 \cdot)/(1 +) \text{kgf} \cdot \text{m} / \text{kgf} \cdot \text{K}$ オリフィス静圧 hs = 102.0 · ps mmAq オリフィス全圧 $h = h_s + h_d \text{ mmAg}$ 作動空気の比重量 $g_{g} = (P_{\circ} + h_{s}) / \{(273 + t) \cdot R_{g}\} kgf / m^{3}$ 作動空気の動粘性係数 cm^2 / sec 近寄り速度係数 E = 1.2851 流出係数 $C = 0.5959 + 0.0312 \times 0.7925^{2.1} - 0.1840 \times 0.7925^{8}$ + 0.0029 × 0.7925²⁵ • (10 6 / R_{eD}^{*})-0.75 $0.5864 + 0.16214 \cdot (R_{eD}^*)^{-0.75}$ 圧力比 $= (P_{\circ} + h_{s}) / (P_{\circ} + h_{s} + h_{d}) \quad 0.75$ 膨張補正係数 $= 1 - (0.3707 + 0.3184 \cdot 0.7925^{4}) \cdot (1 - \frac{1}{14})^{0.935}$ $= 1 - 0.4963 \cdot (1 - \frac{1}{1.4})^{0.935}$ オリフィス絞り孔断面の作動空気の理論流速 $w = 60 \cdot (2 \times 9.81 \cdot h_d / s)^{1/2} \text{ m / min}$ レイノルズ数 $R_{eD} = 11.096 \cdot E \cdot C \cdot \cdot \cdot \cdot \cdot W$ 仮想レイノルズ数 $R_{eD}^* = 0.7605 \times 11.096 \cdot \cdot \cdot w$ $= 8.439 \cdot \cdot \cdot w$ 流量 $O = 3.14 \times 0.084^{2} / 4 \cdot E \cdot C \cdot \cdots w$ = $0.5539 \times 10^{-2} \cdot E \cdot C \cdot w \, m^3 / min$ 外気状態に換算した流量 $Q_{\circ}=(1 + h_s / P_{\circ}) \cdot (273 + t_{\circ}) / (273 + t) \cdot Q \text{ m}^3 / \text{min}$ ノルマル流量 $Q_N = (273+20) / 10330 \cdot P_0 / (273+t_0) \cdot Q_0 \text{ Nm}^3 / \text{min}$ 外気の比重量 。= P。/{ s·(273 + t。)} 空気動力 $L_{ad} = Q_{\circ} / 4500 \cdot \{h_s \cdot (1 - 0.3571 \cdot h_s / P_{\circ}) +$

0.18200 • Q ² } Ps

ブロア圧縮時のポリトロープ指数

 $n_{pol} = \log_e(1 + h_s / P_o + h_d / P_o) / \log_e\{(1 + h_s) / \log_e(1 + h_s) / \log_e(1$

/ P。+ ha / P。)・(273 + t。)/(273 + t)}
作動空気の仮想サイクルの理論効率

- th = 0.45 × 10⁶ · Lad /[o · R_g · Q o · (n_{pol} 1)) · (t - t o) · { 1 + (n_{pol} - 1.4) / 0.4 }] % タービンの出力
- $L = 2 \times 3.14 \times 0.01 / 4500 \cdot t \cdot nP_s$

タービンの断熱効率 $T = 10^2 \cdot L / L_{ad}$ %仮想空気機関効率= 10^{-2} ・ th ・ T %

3.4 レイノルズ数と仮想レイノルズ数

吸気管を流れる作動空気のレイノルズ数は、

 $R_{eD} = 10^{4}/60 \times 0.106 \times 0.7925^{2} \cdot E \cdot C \cdot \cdot \cdot w$

= 11.096 • $E \cdot C \cdot \cdot \cdot \cdot \cdot \cdot \cdot w$

で求めることができるが,3.3に記すように,流 量Qの計算式中の流出係数Cを算出するためにはこ のレイノルズ数の値が必要であり,また,レイノル ズ数を求める際にも流出係数Cの値が必要になって くる。そこで,この実験においては,得られたデー タを用いた循環計算によって,あらかじめ,近寄り 速度係数,流出係数および膨張補正係数の積を,

 $E \cdot C \cdot = 0.7605$

とした仮想レイノルズ数 R_{eD}^* を定義し,この値から Cおよび R_{eD} を求めることにした。なお,この方法 によれば,今回の実験における R_{eD}^* と R_{eD} の値の誤 差 $(R_{eD} - R_{eD}^*) / R_{eD}$ は± 0.3%以下であった。

表1はJISおよび実験データから得られた流出係 数の数値を表にして表したもので, が0.79と0.8 のものはJIS 8302による数値である。これらの結果 はJISによく適合したものであり,多くの場合,上 記の方法による流量計算によって,ほぼ妥当な結果 が得られると考えている。

表1

ReD	10 ⁵	113100	130300	147840	3 × 10⁵
0.7900	0.5960				0.5910
0.7925		0.5953	0.5944	0.5937	
0.8000	0.5939				0.5887
	-	-			-

3.5 空気動力

この実験においては,吸気管の圧縮空気がタービ ンで断熱膨張して保有エネルギーを消費し,その空 気動力によって出力が生じると考える。それゆえ, 空気動力は作動空気がその間に行う仕事に等しくな る。もちろん,この実験の場合,動圧が静圧に対し て無視できないため,この仕事については作動空気 の状態変化だけでなく,吸気管内での流速も含めて 考える必要がある。

そこで,作動空気がタービンから排出後,直ちに, 外気圧,速度0の状態になるとすれば,タービンに 与える仕事,すなわち,空気動力は断熱膨張によっ て減少する作動空気のエンタルピと吸気管内で持っ ている運動エネルギの和ということになり,

 $L_{ad} = 1 / 4500 \cdot 0 \cdot Q_{0} \cdot [i_{ad} / A +$

 $\{ Q / (3.14 \times 0.106^{2} / 4) \}^{2} / (2 \times 60^{2} \times 9.81)]$ = 1 / 4500 · ______ · Q___ · [$i_{ad} / A + 0.18200 \cdot Q^{2}]$ = $\Box \Box \Box \Box$,

 $i_{ad} = 1.4 / (1.4 - 1) \cdot A \cdot P \circ / \circ$ $\cdot [\{ (P \circ + h_s) / P \circ \mathcal{G}^{4 - 1} \rangle / \frac{14}{4} - 1]$ $= 1.4 / (1.4 - 1) \cdot A \cdot P \circ / \circ$ $\cdot \{ (1 + h_s / P \circ)^{14 - 1} \rangle / \frac{14}{4} - 1 \}$ $A \cdot h_s / \circ \cdot (1 - 0.3571 \cdot h_s / P \circ)$

となるので,

 $L_{ad} = 1 / 4500 \cdot \circ \cdot Q \circ \cdot \{ h_s / \circ$

•(1 - 0.3571 • h_s / P_{\circ})+ 0.18200 • Q^2 }

 $= 1 / 4500 \cdot Q_{\circ} \cdot \{ h_s \cdot (1 - 0.3571)$

• h_s / P_{\circ}) + 0.18200 • $\circ \cdot Q^2$ }

で表すことができる。

3.6 仮想空気サイクル

この実験では,作動空気は,最初,外気の状態で プロアに取り込まれて加圧される。この場合の状態 変化は,実際には,もちろん,不可逆変化なのであ り,プロア等での圧力損失によって,作動空気の圧 力は実際の圧縮仕事に見合うだけ上昇せず,そのた めに生じた損失仕事は熱量として作動空気に与えら れることになる。そこで,この際の作動空気の状態 変化はポリトロープ変化で代用するのが妥当であ る。



次に,作動空気は吸気管からタービンに導入され て,3.5 で述べたように,外部と断熱状態で外気 圧まで膨張し,最後は,また,外気中に放出される と考える。それゆえ,この作動空気のサイクルはポ リトロープ圧縮,断熱膨張および等圧圧縮による開 放サイクルであり,仮想空気機関,つまり,実験装 置において,ポリトロープ圧縮で仕事と熱量を供給 され,断熱膨張で仕事を行った後,等圧膨張によっ て熱量を外気中へ捨て去り,最初の外気の状態に戻 るということになる。

図 5 (a), (b)は作動空気の仮想サイクルのP 線図 とTs線図である。作動空気はサイクルの最初1の 外気の状態からブロアによる加圧で1 - 2のポリト ロープ圧縮の状態変化の後,吸気管内における2の 状態になる。ここで,状態点2の圧力P2について であるが,吸気管内における作動空気は管内静圧と ともに動圧を持っており,この両者のいずれもが, 当然,ポリトロープ圧縮による仕事で作り出された ものと考えるべきである。そこで,P2の値として は,これらの圧力の和として算出される全圧を与え ねばならない。すなわち,ブロアはポリトロープ圧 縮によって外気圧から吸気管内での全圧に至るまで の仕事と熱量(その和をLpotで表す)を与え,作動 空気は静圧psと速度wに相当する動圧を得ると考え るのである。

次に,作動空気はタービンに入ると断熱膨張2-3の状態変化により空気動力(Lad)に相当する仕 事を行って,静圧と速度を失い,外気圧P1まで圧 力を降下させ,3の状態になって排出される。ター ビン排気の温度については,ポリトロープ圧縮1-2で与えられる仕事が断熱膨張2-3で消費される エネルギーよりも大きい分だけ熱量として保留され るために,当然,外気の温度よりも高くなっている。 このサイクルは開放サイクルであり,3の状態で タービンから排出された作動空気は外気中に拡散, 放熱しながら3-1の等圧圧縮により温度を低下, 容積を減少し,外気と同じ最初の1の状態に戻ると 考えればよい。このように考えると,このサイクル に供給されるのは外部仕事による作動空気のポリト ロープ変化の際の供給熱量と圧縮仕事であり,取り 出されるのは断熱膨張の際に作動空気が行う仕事で あるということになる。そこで,この場合の理論効 率は断熱変化2-3で作動空気が行う仕事,すなわ ち,空気動力(Lad)をポリトロープ変化1-2に おける圧縮仕事と供給熱量の和,すなわち,作動空 気の保有エネルギの増加量(Lpol)で除したものと いうことになる。

状態変化 1 - 2の際のポリトロープ指数は, $T / P^{(n-1)/n} = T_1 / P_1^{(n-1)/n} = T_2 / P_2^{(n-1)/n}$ $\log_e \{ T_1 / P_1^{(n-1)/n} \} = \log_e \{ T_2 / P_2^{(n-1)/n} \}$ $\log_e T_1 - \log_e P_1^{(n-1)/n} = \log_e T_2 - \log_e P_2^{(n-1)/n}$ $(n - 1) / n \cdot (\log_e P_2 - \log_e P_1) = \log_e T_2 - \log_e T_1$ $(n - 1) / n \cdot \log_e (P_2 / P_1) = \log_e (T_2 / T_1)$ $(n - 1) / n = 1 - 1 / n = \log_e (T_2 / T_1) / \log_e (P_2 / P_1)$ $1 / n = -\log_e (T_2 / T_1) / \log_e (P_2 / P_1) + 1$

> ={ $\log_{4}(P_{2}/P_{1}) - \log_{4}(T_{2}/T_{1})$ } $\log_{4}(P_{2}/P_{1})$ = $\log_{4}(P_{2}/P_{1} \cdot T_{1}/T_{2}) / \log_{4}(P_{2}/P_{1})$

 $n = \log_{e}(P_{2}/P_{1})/\log_{e}(P_{2}/P_{1} \cdot T_{1}/T_{2})$ そこで,実験における仮想サイクルの圧縮1 - 2 に この結果を適用すると.

 $P_{1} = P_{\circ}$ $T_{1} = T_{\circ} = 273 + t_{\circ}$ $P_{2} = P_{\circ} + h_{s} + h_{d}$ $T_{2} = T = 273 + t$ $n_{pol} = \log_{e} \{ (P_{\circ} + h_{s} + h_{d}) / P_{\circ} \} / \log_{e} \{ (P_{\circ} + h_{s} + h_{d}) / P_{\circ} \}$ $\cdot (273 + t_{\circ}) / (273 + t_{\circ}) \} \quad 1.4$

次に,ポリトロープ圧縮による作動空気の保有エ ネルギーの増加量は,

$$L_{pol} = \circ \cdot Q \circ / 4500 \cdot A \cdot u_{pol}$$

= $\circ \cdot Q \circ / 4500 \cdot A \cdot [A \cdot R_g / (n_{pol} - 1)]$
+ {(273 + t) - (273 + t \circ)} + A \circ R_g / (1.4 - 1)]
\circ (n_{pol} - 1.4) / (n_{pol} - 1) \cdot {(273 + t)}

-(273 +
$$t_{\circ}$$
)}]
= $\circ \cdot R_{g} \cdot Q \circ / 4500 \cdot (n_{pol} - 1)$
 $\cdot (t - t_{\circ}) \cdot \{ 1 + (n_{pol} - 1.4) / 0.4 \}$
となり,そこで,仮想空気サイクルの理論効率は,
 $t_{h} = 10^{2} \cdot L_{ad} / [\circ \cdot R_{g} \cdot Q \circ / 4500 \cdot (n_{pol} - 1))$
 $\cdot (t - t_{\circ}) \cdot \{ 1 + (n_{pol} - 1.4) / 0.4 \}]$
= $0.45 \times 10^{6} \cdot L_{ad} / [\circ \cdot R_{g} \cdot Q \circ \cdot (n_{pol} - 1))$
 $\cdot (t - t_{\circ}) \cdot \{ 1 + (n_{pol} - 1.4) / 0.4 \}]$ %
となる。

4.実験結果

実験は3.1の実験方法に従い,タービンの回転 数を基準値として行った。結果としては,3.2の 測定データと3.3の各式によって求められたイン バータ設定値50Hzおよび60Hzのそれぞれの回転 数に対する流量,トルク,断熱効率等の関係を回転 数特性,流量に対する静圧,動圧,仮想空気サイク ルの理論効率等の関係を作動空気の流量特性,同じ く,流量に対する種々の効率の関係を各種効率の流 量特性としてグラフに表した。

なお,ここに示された結果はこのタービンの特性 をかなり明確に表すものであるが,実験に使用した 2次元形式のタービンはその形状に大きな欠点を持 つものであり,それゆえ,タービンの性能を論ずる ために十分なものであるとはいえない。ここでは, 実験の結果とともに,これらの点についても,でき るだけ詳しく述べたつもりである。

4.1 回転数特性

図6の(a)および(b)はインバータ設定値50Hzおよ び60Hzにおけるタービンの回転数の変化に対する 流量,トルク,空気動力,タービンの出力および断 熱効率の変化を表すグラフである。この2つのグラ フにおいて,流量と空気動力の変化はきわめて直線 に近く,回転数の増加に対して流量はほぼ一次的に 比例して増加し,空気動力は回転数,流量の増加に 反比例してやや減少する。これはそれぞれの実験範 囲において,タービンでの作動空気の仕事や摩擦損 失による全圧の低下が等しく,外気圧までの断熱膨 張を想定した場合には,作動空気の管内静圧が高い ほど圧降下の際の容積の増加が大きく,その分だけ 膨張仕事が大きくなるためである。

また一方,出力の変化は直線的ではなく,回転数 の変化に対して全体的に凸状の曲線であり,また, タービンの断熱効率については,この出力の変化を そのまま反映した状態の曲線になっている。これは トルクの変化が回転数の増加に対して直線比例的に ではなく,やはり,全体的に凸の曲線を描いて減少 しているためである。もちろん,タービン出力は作 動空気がインデューサ等,複雑な構造の羽根流路を 必要とせず,回転ノズルのみで形成されるこのター ビンの内部で消費するエネルギー,すなわち,空気 動力に平行なグラフとなるべきなのではあるが,そ の変化が図6に表されたようなものになるのは,一 般的な動力機械と同様,損失エネルギーの量がター ビンの稼働状況によって異なるためと明言できるの である。

この実験で生じている主要なエネルギー損失の原 因としては,次の2つのことが考えられる。まず, その1つは作動空気の流動損失である。しかしなが ら,この損失は作動空気のタービン内でのさまざま な流動抵抗によるものであり,その変化には,当然, 圧力,流量等の変化が伴うはずである。前述のよう に,吸気管内での作動空気の流動状況を表す流量, あるいは,空気動力等の変化が直線に近いものなの であるから,この損失の影響によってトルク,出力



等のグラフが複雑な曲線になっているとは考えられ ない。

後の1つの原因は,図1の実験装置の出力軸のタ ービンとトルクメータの間にあるタービン支持台の ベアリングの摩擦抵抗である。この抵抗トルクはト ルクメータに計上されず,したがって,全くの動力 損失となるものであり,一般的な回転機械において そうであるように,その大きさが負荷トルクが大き く回転数が小さいとき,あるいは,負荷トルクが小 さく回転数が大きいときに増加し,その影響を受け るために,トルク,出力等の変化が図6(a),(b)の 凸状の曲線のグラフとして表される結果になったと 考えられるのである。

以上のような考察をまとめれば,図1の装置によ る実験でインバータの設定値を,それぞれ,50Hz および60Hzとした場合の実験結果図6から,次の 3つの結論を得ることができる。

作動空気の流動状態を表す特性値,流量と空気 動力について,流量は回転数にほぼ比例して増加 し,空気動力は回転数,あるいは,流量にほぼ反 比例して減少する。

タービンに関する特性値,トルクと出力につい て,トルクは回転数の増加に対して中央が凸の状 態で全体的に減少し,出力はその変化に対応して, 中央が凸の曲線で表される変化をする。これら2 つの特性値の変化は,実験装置において,タービ ンを回転支持するための機械的な摩擦損失が負荷 トルク,あるいは,回転数の増減に伴って増加す ることによるものである。

タービンの性能評価のもとになる断熱効率は 30~40%であり,空気動力が回転数に対して直 線的な変化をするために,出力の変化の影響をそ のまま反映した形の中央が凸となる曲線で表され る。

なお,今回の実験で使用した図2の2次元形状の タービンに関するこれらの結果については,図9に 示す3次元形状のタービンにおいても,回転数に対 するそれぞれの特性値の変化の傾向を表すこれら3 つの結論はそのまま当てはまると推測できるが,そ れらの数値においては,かなり大きな差があるもの と考えている。すなわち,両図で表される2つのタ ービンの形状から,ノズル流路吸入口において作動 空気の流れが90度の方向転換をする必要がある2 次元タービンに比べて,軸方向に余裕のある3次元 タービンの場合はその流線が非常に滑らかなものと なり,作動空気の流動抵抗損失の減少に伴う流量の 増加,吸気管内での全圧の低下による空気動力の減 少とともに,流量の増加によりトルク,出力が増加 し,タービンの断熱効率のかなりの改善を見込むこ とができるのである。

4.2 作動空気の流量特性

図7の(a)および(b)はインバータ設定値50Hzおよ び60Hzにおける流量の変化に対する吸気管内の静 圧,動圧,全圧および空気動力,仮想空気サイクル の理論効率の変化を表すグラフである。管内静圧お よび動圧は,それぞれ,ほぼ流量に比例,反比例の 関係の直線となり,また,それらの和である全圧は ほぼ平行な直線になっている。また,空気動力は流 量の増加に反比例して,やや減少している。これら の変化はそれぞれの実験範囲において,タービン内 部での作動空気の流動抵抗はほぼ一定であるが,流 量が少なくなるほど,すなわち,タービンの負荷が 大きくなり,回転数が下がってくるほど,作動空気 の静圧が高くなり,その膨張,つまり,容積の増加 が大きくなる分だけタービン内での仕事が増加する ことを意味している。

理論効率については,図5の仮想空気サイクルに おける作動空気の断熱膨張2-3の状態変化の際の 仕事である空気動力と,その値がほぼ全圧と流量の 積に比例するポリトロープ圧縮1-2の状態変化の 際にブロア内の作動空気に外部から与えられたエネ ルギーの比となるので,この場合のように全圧がほ ぼ一定であれば,このグラフに表されているように, 空気動力に比例,流量の増加に反比例して減少する 変化になることは当然であろう。また,実験におけ るこの値は39~44%であり,図1の装置が実験を 目的としたものなので,吸気管の整流格子やオリフ ィスによる作動空気のむだな圧力損失が大きく,一 般的な実用機械に比べてかなり低い値になるのは仕





方のないことである。

しかしながら,前述のように,これらの結果はす ベて2次元タービンによるものである。そこで,断 熱効率の場合と同様に,この2次元タービンを3次 元タービンに取り替えた場合には,タービン内部で の流動抵抗が減少することから,吸気管内の作動空 気の静圧,温度が大きく低下して,ポリトロープ圧 縮による仕事が小さくなり,この理論効率もかなり 改善されるはずである。

4.3 各種効率の流量特性

図8の(a)および(b)は図1の装置による実験で最 終的に得られた仮想空気サイクルの理論効率,ター ビンの断熱効率および仮想空気機関効率の流量の変 化に対するグラフである。仮想空気サイクルの理論 効率は図7(a),(b)と全く同じものであり,流量の増 加に対してほぼ反比例して減少し,タービンの断熱 効率は図 6 (a), (b)では回転数の変化に対して描かれ たものを、ここでは、回転数に比例して増加する流 量の変化に対するグラフとして表したものであり, いずれの場合も中央部に極大値を持つ凸状の曲線に なっている。また,仮想空気機関効率については, 仮想空気サイクルの理論効率とタービンの断熱効率 の積として得られた効率のグラフであり,流量の増 加に対して仮想空気サイクルの理論効率が反比例の 直線的な変化,タービンの断熱効率が中央に凸の状 態の曲線的な変化をしているのであるから,この変



図 8

化も,当然,図のように中央に凸の状態の曲線とし て表される。これらの3つの曲線において,仮想空 気サイクルの理論効率と仮想空気機関効率は図1の 実験装置を仮想空気機関として,その作動空気の仮 想サイクルの効率と機関の総合効率を求めたもので あり,前述のように,この装置が実験目的のもので あって,整流格子,オリフィス等,作動空気の流動 抵抗を増大させ,大きなエネルギー損失を招く構造 を持っているため,それらの値は実用的な空気機関 の場合より非常に低いものとなっており,実験範囲 において,それぞれ,39~45%,11~17%である。 それゆえ,これらの値はこの実験結果における参考 値としてとらえるべきである。

タービンの断熱効率については,実験の主目的で あるこのタービンの能力の判定に使用することがで きる最も信頼性の高い効率であるが,前述のように, 今回使用したタービンが,全く初めて試作する場合 に強度的に有利な反面,高い効率を望むためには形 状的に難のある2次元タービンであり,その値も 30~40%となっている。この結果は,この形式の タービンの実用化に向けての期待を持たせるもので はあるが,これをもとに直ちに開発段階へと進むに はやや不十分なものであり,タービン,あるいは, 実験装置を改良し,実験データを改善するための2 つの要因を次項で述べることにする。

5.おわりに

動力機関,あるいは,エネルギーに関することは, 現在,また,近未来において,すべての人々にとり, 最も重要な問題である。私は今回行ったこの実験の 結果として,これまで一度も使用されたことのない, 全く新しい形式のタービンとともに,その効果的な 性能特性試験の方法を紹介することによって,この 大きな課題を消化するための一助となることを期待 するものである。

今回初めて行ったこのタービンの実験の結果は, 1項あるいは4項にしばしば述べているように,あ まり十分に満足できるものではなかった。その原因 としては,タービンの形状について,また,実験装 置について,4.1に述べるようなことが考えられ, それらの難点を取り除くために,次の2つの改良策 をあげることができる。

作動空気の流動抵抗を減少させるため,タービンを図9に示すような3次元の形状に改良する。

タービン出力軸の機械的な摩擦損失を減ずるため,図1の装置のタービン支持台のベアリングを

摩擦損失の小さなものに取り替える。

図9は3次元形式のタービンである。このタービ ンにおいては、ノズル流路吸入口で作動ガスを直角 に方向変換させる形状の図2の2次元形式のものの 場合に比べて、明らかに軸方向の作動ガスの流れが 良くなり、したがって、渦、摩擦等による圧力損失 を大きく減少させることができるはずであり、実験 における吸気管内での作動空気の静圧、温度が低下、 流量が増加、空気動力は減少し、仮想空気サイクル の理論効率、空気タービンの断熱効率および仮想空 気機関効率はかなり大きく改善されるであろう。現 在、このタービンの製作を計画中であり、一日も早 くこれによる実験を行うことができるよう、最大の 努力を続けているところである。

次に,タービンの支持ベアリングに関して,小型 のガス,排気タービン等で油圧,あるいは,空気圧 軸受けが一般に使用され,その摩擦抵抗は低トルク, 高速回転の機械にとっては無視できない大きな問題 である。しかしながら,後続のトルクメータとの関 連性や軸受けの構造,必要とする付属設備等,その 改良には技術的にも難しいところがあり,このこと については,将来の課題としたい。



図 9