

## ゼミ課題

問. ファンとバルブからなる実験装置において、ファンの性能曲線(効率)を求めるために  
はどこにどのような装置をつければいいのか？

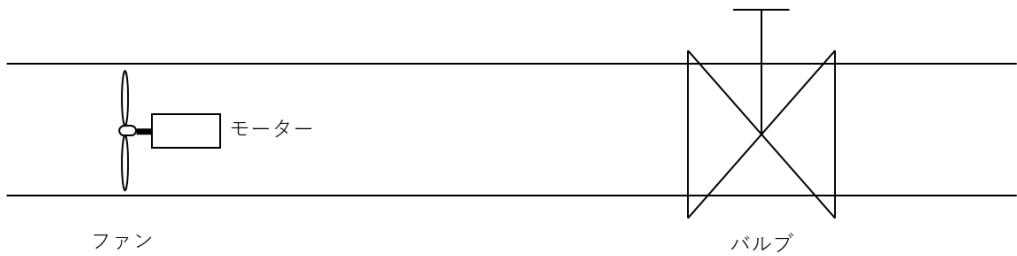


図1 ファンとバルブの概略図

まず、効率を求めるための式を導出する。

$$\text{効率 } \eta = \frac{\text{空気動力[W]}}{\text{軸動力[W]}} = \frac{\text{圧力上昇} P_a [\text{Pa}] \times \text{流量} Q [\text{m}^3/\text{s}]}{\text{トルク} T [\text{N} \cdot \text{m}] \times \text{角周波数} \omega [1/\text{s}]} \quad (1)$$

ここで、圧力上昇とトルクは位差量、流量と角周波数は流通量を指す。また性能曲線は、  
横軸に流量、縦軸に圧力と設定するため、以下の値を求める必要がある。

- ・ファン入口・出口の圧力(圧力上昇 $\Delta P$ )
- ・管内の体積流量 $Q$
- ・ファンのトルク $T$
- ・ファン回転数(角速度 $\omega$ )

### 1. 圧力上昇 $P_a$

上昇圧力 $P_a$ をファン入口と出口の全圧差として定義する。全圧は以下の式で表すことができる。

$$p_t = p_s + \frac{1}{2} \rho u^2 \quad (2)$$

この式において、 $p_s$ は静圧を指し、 $\frac{1}{2} \rho u^2$ は動圧を指す。また、この式はベルヌーイの定理より導出できる。

$$e + \frac{p}{\rho} + \frac{1}{2}u^2 + gh = const. \quad (3)$$

流速は以下の式より導出できる。ここで A はダクト断面積を指す。

$$u = \frac{Q}{A} \quad (4)$$

式(2)(4)より、ファン入口の全圧を  $p_{t1}$ 、ファン出口の全圧を  $p_{t2}$  とし、ファン前後のダクト径は等しいため、式(5)のようになる

$$P_a = p_{t2} - p_{t1} = (p_{s2} - p_{s1}) + \frac{1}{2}\rho(u_2^2 - u_1^2) = (p_{s2} - p_{s1}) + \frac{1}{2}\rho\left(\left(\frac{Q_2}{A}\right)^2 - \left(\frac{Q_1}{A}\right)^2\right) \quad (5)$$

ここで、定常・非圧縮とすると、

$$Q_1 = Q_2 = Q \quad (6)$$

よって、

$$P_a = p_{s2} - p_{s1} \quad (7)$$

したがって、ファン入口と出口の静圧  $p_{s1}$  と  $p_{s2}$  の計測が必要である。入口・出口の直管部に U 字管マノメータまたは差圧計を用いることで測定できる。今回は差圧しか利用しないため、2つの静圧孔に対して、U 字管差圧マノメータを接続すればいいと考えられる。

## 2. 流量 $Q$

流量を計測する方法はいくつか考えられる。オリフィス流量計、ベンチュリ管、ピト管+断面積である。それぞれについて解説する

### 2.1. オリフィス流量計

オリフィス上流、下流のそれぞれの断面積を  $A_3, A_4$ 、流速を  $u_3, u_4$ 、静圧を  $p_{s3}, p_{s4}$  とする。密度  $\rho$ 一定の非圧縮・定常一次元流れより、

$$Q = u_3 A_3 = u_4 A_4 \quad (8)$$

式(8)と式(2)を用いると、オリフィス前後の静圧差  $\Delta p_o$  は

$$\Delta p_o = p_{s3} - p_{s4} = \frac{1}{2}\rho(u_4^2 - u_3^2) = \frac{1}{2}\rho\left(\left(\frac{Q}{A_4}\right)^2 - \left(\frac{Q}{A_3}\right)^2\right) \quad (9)$$

式(9)を  $Q$  について解くと、

$$Q = \sqrt{\frac{2\Delta p_o}{\rho\left(\frac{1}{A_4^2} - \frac{1}{A_3^2}\right)}} \quad (10)$$

粘性によるエネルギー損失や取縮の影響を考慮して流量係数  $C$  を導入する。この値は、オリフィスの形状より既知の値である。

$$Q = C \sqrt{\frac{2\Delta p_o}{\rho\left(\frac{1}{A_4^2} - \frac{1}{A_3^2}\right)}} \quad (11)$$

ファン下流にオリフィス板を設置して、オリフィス前後の静圧  $p_{s3}, p_{s4}$  をダクト壁面で U 字管マノメータまたは差圧計によって測定する。また、オリフィス前後には十分な長さの直管部を設け、流れを一様にすることで流量係数  $C$  が既知の値として適用できるようにする。

## 2.2. ベンチュリ管

ベンチュリ管は、入口の太い断面、途中の絞り部、下流の拡大部から構成される流量計であり、導出できる式はオリフィス流量計と同様に式(11)が求まる。ここではベンチュリ用の流量係数  $C_v$  とする。

$$Q = C_v \sqrt{\frac{2\Delta p_b}{\rho \left( \frac{1}{A_4^2} - \frac{1}{A_3^2} \right)}} \quad (12)$$

ノズル流量計も同様な計測方法が考えられる。

## 2.3. ピトー管と断面積

式(2)より、

$$p_t - p_s = \frac{1}{2} \rho u^2 \quad (13)$$

理想的な流速は次のようになる。

$$u = \sqrt{\frac{2(p_t - p_s)}{\rho}} \quad (14)$$

実際にはピトー管の形状や取り付けの影響を補正するため、速度係数  $C_p$  を導入する。

$$u = C_p \sqrt{\frac{2(p_t - p_s)}{\rho}} \quad (15)$$

ダクト半径方向のいくつかの位置  $r_i$  でピトー管により速度  $u_i$  を測定し、これらの値から断面積平均流速  $u_{avg}$  を求める。

$$u_{avg} \approx \frac{1}{n} \sum_{i=1}^n u_i \quad (16)$$

(円管の場合)

$$u_{avg} = \frac{1}{A} \int_A u \, dA \quad (16)'$$

$$Q = u_{avg} A \quad (17)$$

オリフィスやベンチュリ管は絞り前後の静圧差を測って全体の流量を出すのに対して、ピトー管は断面内の速度分布を直接測って積分的に流量を求める違いがある。

#### 2.4. オリフィス板を採用する理由

オリフィス流量計は、他の実験方法に比べて圧力損失は大きいものの、構造が単純のため準備が容易である。このため、コストと取り扱いの容易さから採用するのが現実的であると判断できる。しかし、差圧式流量計(今回の場合は、オリフィス版やベンチュリ管)は配管の上流及び下流の2か所に圧力タップを設けて、その差圧から流量を求める必要があるが、ピトー管は先端で全圧、側面頂で静圧を同一店で同時に測定でき、その差圧から局所流量を算出できる。

### 3. 空気密度 $\rho$

式(11)の流量の導出において、空気密度  $\rho$  が必要である。空気は理想気体とみなせるので、状態方程式より、

$$\rho = \frac{p_{atm}}{RT} \quad (18)$$

それぞれの変数は、 $\rho_{atm}$  が空気密度 [kg/m<sup>3</sup>]、 $p$  が空気の絶対圧 [Pa]、 $R$  が空気の気体定数  $R = 287\text{J}/(\text{kg} \cdot \text{K})$ 、 $T$  が絶対温度 [K] である。

温度は摂氏温度  $\theta$  [°C] から式(19)より絶対温度[K]に変換できる。

$$T = \theta + 273.15 \quad (19)$$

したがって、式(18)は次のようになる。

$$\rho = \frac{p_{atm}}{287 \times (\theta + 273.15)} \quad (20)$$

したがって、空気密度  $\rho$  を求めるためには、温度計と気圧計が必要だとわかる。

本実験装置ではファンの圧縮比が小さく、吸入口からオリフィス部までの温度変化や圧力変化もわずかであると考えられるため、空気は非圧縮・等温とみなし、室内外気圧と外気温から求めた一定密度を用いる近似を採用した。

一方で、より厳密に評価する場合には、オリフィス直前断面における静圧  $p_n$  と温度  $\theta_n$  を個別に測定し、それらを式(20)に代入して局所空気密度  $\rho_n$  を算出する必要がある。

### 4. トルク $T$

トルクを測るためにモータとファンの間の軸に回転軸用トルク計を挿入して設置することが考えられる。ひずみゲージを用いて、軸に加わるせん断応力を検出して、トルク  $T$  を求める装置であり、出力電圧を  $V_{out}$  とし、あらかじめ校正試験により得られた比例係数を  $K_T$  とすると、トルクは式(21)のようになる。

$$T = K_T V_{out} \quad (21)$$

### 5. 角周波数 $\omega$

角速度を求めるために、まず回転数を求める。回転数は、式(22)より角速度に変換できる。また単位は[rpm]である。

$$\omega = \frac{2\pi N}{60} \quad (22)$$

回転数を求めるためには回転体に貼り付けた反射マークやスリットを光学的に検出し、1

回転あたりのパルス数から求める方法が考えられる。

パルスの周波数を  $f$  [Hz] (1秒あたりの回転数) とすると、次のようになる。

$$N = 60f \quad (23)$$

図にすると次のようになる。

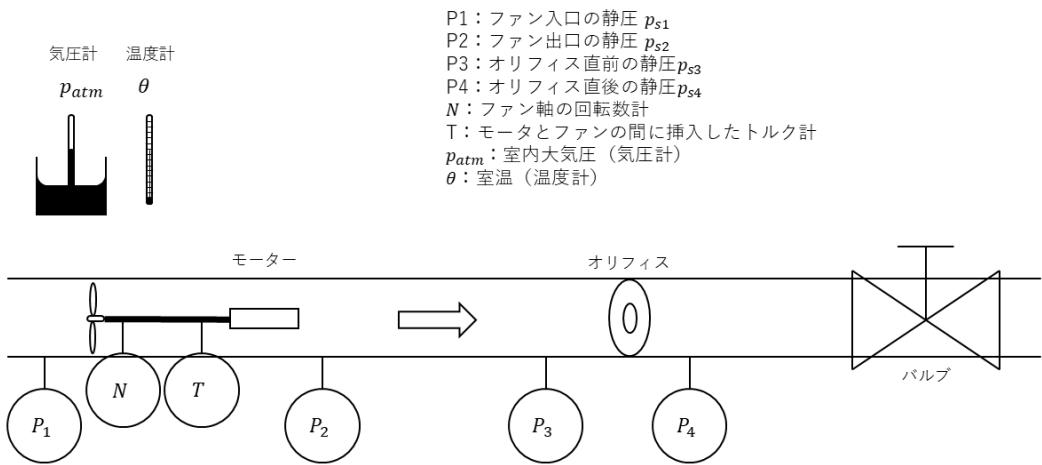


図2 実験概略図

距離に関しては ISO 5167 という規格によって、オリフィス板の圧力タップ位置が標準化されていることが確認できた。

メモ

等温効率, 等エントロピ効率, ポリトロープ効率について

圧縮機を考える。理想気体を等温でゆっくり(可逆的に)圧縮したときの境界仕事は次のようにになる。ガスがピストンにする仕事は

$$\delta w = pdv \quad (24)$$

体積が $v_1$ から $v_2$ に変化する時、仕事の総量は式(25)のようになる。

$$w = \int_{v_1}^{v_2} pdv \quad (25)$$

等温かつ理想気体の場合式(26)が成り立つ。

$$p = \frac{RT}{v} \quad (26)$$

式(26)を式(25)に代入すると、

$$w_{iso} = \int_{v_1}^{v_2} p dv = \int_{v_1}^{v_2} \frac{RT}{v} dv = RT \int_{v_1}^{v_2} \frac{1}{v} dv = RT \ln \frac{v_2}{v_1} \quad (27)$$

等温より、状態方程式は次のように変形できる。

$$p_1 v_1 = p_2 v_2 = RT \quad (28)$$

よって、

$$\frac{v_2}{v_1} = \frac{p_1}{p_2} \quad (29)$$

式(29)を式(27)に代入すると、

$$w_{iso} = RT \ln \frac{p_2}{p_1} \quad (30)$$

この等温仕事  $w_{iso}$  を基準として実際の圧縮機仕事  $w_{actual}$  と比較したものが等温効率である。

次に、等エントロピ効率について考える。まず、閉じた系の熱力学第1法則より、

$$\delta q = du + \delta w \quad (31)$$

また、可逆な p-v 仕事だけとすると、

$$\delta w = pdv \quad (32)$$

式(31), 式(32)より、式(33)が成り立つ。

$$\delta q - pdv = du \quad (33)$$

エントロピの定義より式(34)が成り立つ

$$ds = \frac{\delta q_{rev}}{T} \quad (34)$$

両辺を T 倍することで、

$$Tds = \delta q_{rev} \quad (35)$$

式(33)と式(35)より、式(36)が成り立つ。

$$du = Tds - pdv \quad (36)$$

エンタルピーの定義より、式(37)が成り立つ。

$$h = u + pv \quad (37)$$

式(37)を微分すると式(38)となる。

$$dh = du + vdp + pdv \quad (38)$$

式(36)より、

$$dh = (Tds - pdv) + vdp + pdv = Tds + vdp \quad (38)$$

式(38)を整理すると式(39)となる。

$$Tds = dh - vdp \quad (39)$$

等エントロピ過程より、 $ds = 0$ となり、式(40)が成り立つ。

$$dh = vdp \quad (40)$$

比エンタルピーの式より式(41)、比体積の式より式(42)が成り立つ。

$$h = c_p T \rightarrow dh = c_p dT \quad (41)$$

$$v = \frac{RT}{p} \quad (42)$$

式(41)、式(42)を式(40)に代入すると、

$$c_p dT = \frac{RT}{p} dp \quad (43)$$

式(43)の両辺を  $T$  で割って、

$$c_p \frac{dT}{T} = R \frac{dp}{p} \rightarrow \frac{dT}{T} = \frac{R}{c_p} \frac{dp}{p} \quad (44)$$

ここで、 $\kappa = \frac{c_p}{c_v}$ ,  $R = c_p - c_v$  が成り立つため、

$$\frac{R}{c_p} = \frac{\kappa - 1}{\kappa} \quad (45)$$

式(45)を式(44)に代入すると式(46)となる。

$$\frac{dT}{T} = \frac{\kappa - 1}{\kappa} \frac{dp}{p} \quad (46)$$

式(46)を積分すると、

$$\int_{T_1}^{T_{2s}} \frac{dT}{T} = \frac{\kappa - 1}{\kappa} \int_{p_1}^{p_{2s}} \frac{dp}{p} \rightarrow \ln \frac{T_{2s}}{T_1} = \frac{\kappa - 1}{\kappa} \ln \frac{p_2}{p_1} \quad (47)$$

式(47)を式変形することで、式(48)が成り立つ。

$$\frac{T_{2s}}{T_1} = \left( \frac{p_2}{p_1} \right)^{\frac{\kappa-1}{\kappa}} \quad (48)$$

実際の圧縮は式(49)が成り立つ.

$$w_{\text{actual}} = h_2 - h_1 = c_p(T_2 - T_1) \quad (49)$$

一方で、等エントロピ理想圧縮は式(50)が成り立つ.

$$w_{\text{is}} = h_{2s} - h_1 = c_p(T_{2s} - T_1) \quad (50)$$

したがって、等エントロピ効率は式(60)のようになる.

$$\eta_{\text{is,c}} = \frac{w_{\text{is}}}{w_{\text{actual}}} = \frac{T_{2s} - T_1}{T_2 - T_1} \quad (51)$$

式(51)の $T_{2s}$ は式(48)より導出可能である.

最後にポリトロープ効率について考える. 式(39), 式(40), 式(41)より,

$$Tds = c_p dT - \frac{RT}{p} dp \quad (52)$$

式(52)の両辺を $T$ で割ると,

$$ds = c_p \frac{dT}{T} - R \frac{dp}{p} \quad (53)$$

もし等エントロピならば式(46)が成り立つ. 等エントロピ温度を $dT_s$ と定義すると, 式(54)のようになる.

$$\frac{dT_s}{T} = \frac{\kappa - 1}{\kappa} \frac{dp}{p} \quad (54)$$

ここで、微小ステージの効率を式(55)で定義する.

$$\eta_{p,c} = \frac{dh_s}{dh} = \frac{c_p dT_s}{c_p dT} = \frac{dT_s}{dT} \rightarrow dT_s = \eta_{p,c} dT \quad (55)$$

式(54)に式(55)を代入すると次のようになる.

$$\frac{dT}{T} = \frac{\kappa - 1}{\kappa \eta_{p,c}} \frac{dp}{p} \quad (56)$$

式(56)を積分すると、式(57)となる.

$$\ln \frac{T_2}{T_1} = \frac{\kappa - 1}{\kappa \eta_{p,c}} \ln \frac{p_2}{p_1} \quad (57)$$

また、式(58)も成り立つ.

$$\frac{T_2}{T_1} = \left( \frac{p_2}{p_1} \right)^{\frac{\kappa - 1}{\kappa \eta_{p,c}}} \quad (58)$$

ポリトロープ過程を式(59)のように定義する.

$$pv^n = \text{const.} \quad (59)$$

理想気体では式(60)が成り立つ.

$$\frac{T_2}{T_1} = \left( \frac{p_2}{p_1} \right)^{\frac{n-1}{n}} \quad (60)$$

式(60)と式(58)を比較することで、ポリトロープ指数とポリトロープ効率の関係式を導くことができる。

$$\eta_{p,c} = \frac{\kappa - 1}{\kappa} \frac{n}{n - 1} = \frac{\kappa - 1}{\kappa} \frac{\ln(p_2/p_1)}{\ln(T_2/T_1)} \quad (61)$$