

まえがき 壁面抵抗や内部抵抗は大別して3つの方法で表すことができる。第1の方法は $\tau_0 = \rho g R I$ のように動水勾配 I で表す方法であり、これらの式は流れの全ての領域で成立する。第2の方法は $\tau_0 = f' \rho V^2 / 2$ のように平均流速 V で表す方法である。本式は粗面乱流に対する式として考えられるが、 f' を Reynolds 数などの関数とすれば滑面乱流や層流の抵抗も表すことができる。第3の方法は Newton の粘性の法則のように速度勾配 du/dy で表す方法で、この方法には厳密な意味で層流に対する式きりない。もともと、乱流に対しては Prandtl の混合距離理論による $\tau = \rho l^2 (du/dy)^2$ があるが、本式を解くには $l = \kappa y$ や壁面近傍における仮定などが必要であり、その解には管軸で $du/dy = 0$ とならないなどの若干の矛盾がある。

本報では、以上の各表現法による壁面抵抗や内部摩擦抵抗の一般式を示し、これらから従来の主な式や結果を得ることができ、有機的に関係付けることができることを示す。

1. 第1の表現による壁面抵抗

等流における壁面抵抗 τ_0 や内部抵抗 τ は、流れ方向の力の釣合の条件より

$$\tau_0 = \rho g R I \quad (1), \quad \tau = \frac{1}{2} \rho g r I \quad (2)$$

となる。これらは τ_0 や τ を I で表す第1の表現法で、本式の誘導条件には等流であるという条件以外、流れに対して何の条件も入っていないので、全ての領域の流れに対して成立する。

2. 第2の表現による壁面抵抗

τ_0 を Buckingham の定理によって求めると、次に示す第2の表現法による τ_0 の一般式が求まる。

$$\tau_0 = \lambda' \left(\frac{\rho V^2}{R^2} \right)^{1-m} \left(\frac{\rho V^2}{2} \right)^m \quad (3)$$

(2) と (3) 式とより平均流速を求めると次式となる。

$$V = \frac{\sqrt{2}}{\nu^{2\alpha-1}} \left(\frac{g}{\lambda'} \right)^\alpha R^\beta I^\alpha \quad (4)$$

$$\alpha = 1/(2m), \quad \beta = 3\alpha - 1$$

ここで、指数 m 、 α および λ' は流れの領域によって定まる定数であり、これを Table 1 に示す。

Table 1 Empirical constants

Region	Const	α	m	λ'
Laminar flow		1.0	0.50	$2/\pi$
Turbulence	Smooth pipe	0.570	0.877	0.04851
	Transition			
	Rough pipe	0.50	1.0	f'

3. 流速分布式と内部摩擦抵抗

平均流速は、多くの実験式や (4) 式で示されるように、 R または D のべき乗に比例するので、流速分布式は管軸からの距離 r のべき乗の関数となる。流速は管中心で $u_{\max}$ 、 $du/dy = 0$ となり、管壁で $u_{\min}$ となる。したがって、流速分布式は次式となる。

$$u = u_{\min} + \Delta u \left\{ 1 - \left(\frac{r}{r_0} \right)^n \right\} \quad (5)$$

$$\Delta u = u_{\max} - u_{\min}$$

（5）式を微分し、これと（4）式とより I を求め、（2）式に代入すれば、次に示す第3の表現による τ の一般式が求まる。

$$\tau = \frac{\lambda'}{2} \left(\frac{2^{n-0.5} R^{n-\beta}}{n \Delta u / V} \right)^{1/\alpha} \rho (v^{2\alpha-1} r^{\alpha+1-n})^{1/\alpha} \left(-\frac{du}{dy} \right)^{1/\alpha} \quad (6)$$

本式に層流の条件： $\alpha=1.0$ ， $\beta=2.0$ ， $\lambda'=2\sqrt{2}$ ， $u_{\max}/V=2$ ， $n=2$ を代入すれば、Newtonの粘性抵抗の式が得られる。

4. 諸式の有機的関係

（6）式で示したように、各一般式（3）～（6）に Table 1 の流れの条件を代入すれば、Fig. 1 に示すように、従来の主な式や結果を得ることができ、これらは互いに有機的に関係付けられる。

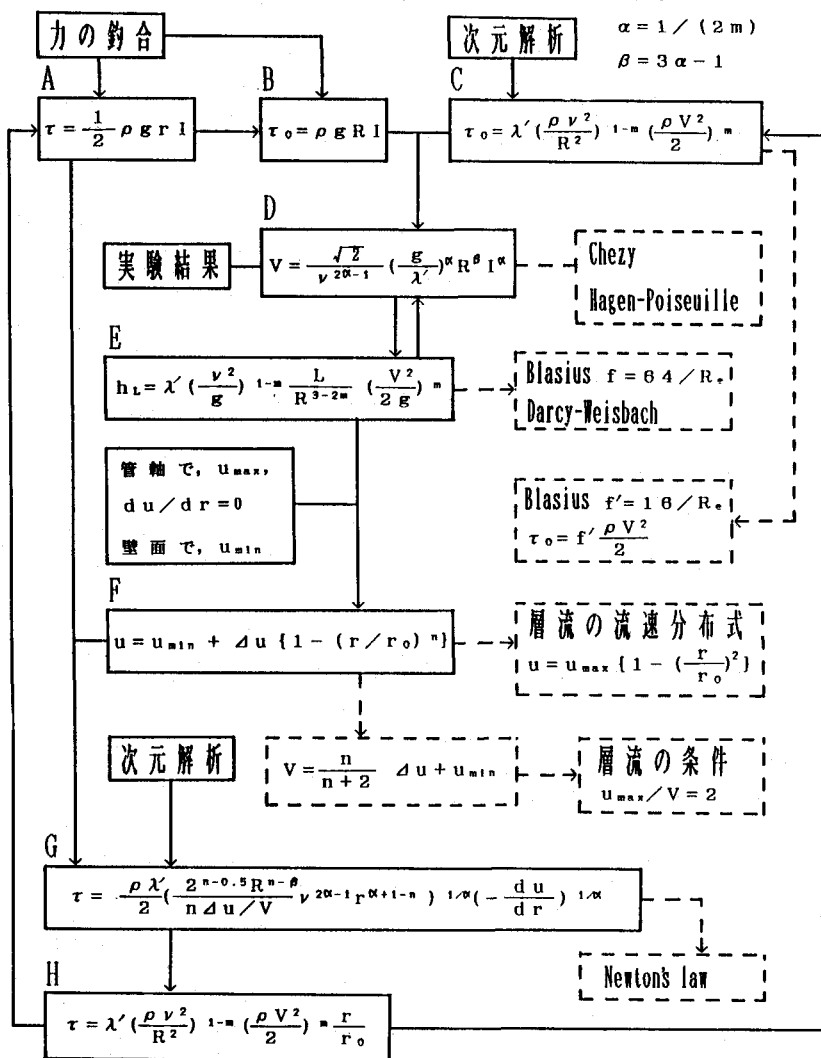


Fig. 1 Relation among each equation of τ

まとめ τ や τ_0 は大別して3つの方法で表すことができ、各表現法による一般式を求めることができた。これらの一般式に流れの条件を代入すれば、Fig. 1 に示したように従来の主な式や結果を得ることができる。これらの新旧諸式は互いに関係付けられ、理論的に閉じていることが示された。