

## 平成 21 年度理工 I の水理学の解答

(1) この管路内の流れは文意から等流であるので、せん断応力は線形的に分布する。さらに、せん断応力は壁面を最大として管路中央で 0 となるので、 $y$  軸方向の  $\tau$  の分布は、

$$\tau = \tau_o \left(1 - \frac{2y}{D}\right)$$

となる。

(2) まず、層流の場合は与えられたせん断応力の式を (1) で得られた式に代入すると、

$$\tau = \mu \frac{du}{dy} = \tau_o \left(1 - \frac{2y}{D}\right)$$

となり、積分すると、

$$\begin{aligned} \int \frac{\mu}{\tau_o} du &= \int \left(1 - \frac{2y}{D}\right) dy + A \\ \frac{\mu}{\tau_o} u &= \left(y - \frac{y^2}{D}\right) + A \end{aligned}$$

となる。動粘性係数  $\nu = \mu/\rho$  を定義して用いると、

$$\frac{\rho}{\tau_o} \nu u = \left(y - \frac{y^2}{D}\right) + A$$

となる。ここで、 $y = 0$  で  $u = 0$  より  $A = 0$  となり、さらに摩擦速度  $V_*$  を代入すると、

$$\frac{\nu u}{V_*^2} = \left(y - \frac{y^2}{D}\right)$$

となり、 $u$  を  $V_*$  で無次元化して表すと、

$$\frac{u}{V_*} = \frac{V_*}{\nu} \left(y - \frac{y^2}{D}\right)$$

が得られる。

次に、乱流の場合も同様に、

$$\tau = \rho l^2 \left(\frac{d\bar{u}}{dy}\right)^2 = \tau_o \left(1 - \frac{2y}{D}\right)$$

となり、計算すると、

$$\begin{aligned} \rho \kappa^2 y^2 \left(1 - \frac{2y}{D}\right) \left(\frac{d\bar{u}}{dy}\right)^2 &= \tau_o \left(1 - \frac{2y}{D}\right) \\ \int d\bar{u} &= \int \sqrt{\frac{\tau_o}{\rho}} \frac{dy}{\kappa y} + A \\ \bar{u} &= \frac{1}{\kappa} \sqrt{\frac{\tau_o}{\rho}} \ln y + A \end{aligned}$$

となる。ここで、 $y = y_0$  の時、 $\bar{u} = 0$  となるので、

$$A = -\frac{1}{\kappa} \sqrt{\frac{\tau_0}{\rho}} \ln y_0$$

となり、代入して整理すると、

$$\frac{\bar{u}}{V_*} = \frac{1}{\kappa} \ln \frac{y}{y_0}$$

が得られる。

(3) 断面 1 と 2 の間の区間を対象にすると、

$$h_L = f \frac{L V^2}{D 2g}$$

である。

(4) まず、層流の場合の断面平均流速  $V$  を求めるために (2) の結果を利用して流量  $Q$  を求めると、

$$\begin{aligned} Q &= \int_0^{D/2} 2\pi r u dy \\ &= \int_0^{D/2} 2\pi \left(\frac{D}{2} - y\right) \cdot \frac{V_*^2}{\nu} \left(y - \frac{y^2}{D}\right) dy \\ &= 2\pi \frac{\tau_0}{\rho\nu} \cdot \frac{D^3}{64} \end{aligned}$$

となる。よって、断面平均流速  $V$  は

$$V = \frac{Q}{\pi \frac{D^2}{4}} = 2\pi \frac{\tau_0}{\rho\nu} \cdot \frac{D^3}{64} \frac{4}{\pi D^2} = \frac{\tau_0}{8\rho\nu} D$$

となる (3) の問題文中の  $f$  の定義を用いて  $\tau_0$  を消去すると、

$$\tau_0 = \frac{8\rho\nu V}{D} = \frac{1}{8}\rho V^2 f$$

となり、 $f$  について解くと、

$$\begin{aligned} \frac{8\rho\nu V}{D} &= \frac{1}{8}\rho V^2 f \\ f &= 64 \frac{\nu}{VD} = \frac{64}{Re} \end{aligned}$$

となり、層流の場合の摩擦抵抗係数は  $Re$  数に支配される。

乱流の場合、壁面の相当粗度高  $k_s$  を指標として、以下のような

$$Re = \frac{V_* k_s}{\nu}$$

という、あらかの  $R_e$  数を定義する。この数字が大きいほど粗面、小さいと滑面である。滑面では層流の場合と同様に  $f$  は  $R_e$  数に支配されるが、粗面では  $k_s/D$  に支配される。

(5) ダルシーワイスバッハ式から動水勾配  $I$  を求めると、

$$I = \frac{h_L}{L} = f \frac{1}{D} \frac{V^2}{2g}$$

となり、これをマンニングの式に代入すると、

$$\begin{aligned} V &= \frac{1}{n} \left( \frac{D}{4} \right)^{2/3} I^{1/2} \\ &= \frac{1}{n} \left( \frac{D}{4} \right)^{2/3} \left( f \frac{1}{D} \frac{V^2}{2g} \right)^{1/2} \end{aligned}$$

となる。これを整理すると、

$$f = \frac{2g^{4/3} n^2}{D^{1/3}}$$

となる。この  $f$  は  $V$  がないために  $R_e$  に依存しないことが分かる。よってマンニングの式は粗面に適用される式である。