

1 はしがき

著者は、従来より、水と伴う粒子流の流動実験を行ない、例之はほぼ定常とみなされる粒子流の流速分布、平均流速等について若干の成果を得てきた。しかしながら従来提案してきた実験式は、流体とはほぼ同じ取扱いであつて、粒子流のもつ特性例之は、せん断降伏値の存在が粒子流の挙動にどのような影響を与えているかについては、必ずしも明確でない。開水路で粒子流の流動を行なうと、流体とは違つた挙動が観察され、両者に明らかな差異があることを知らされる。

この違いを明確にするためには、粒子流に最も適切な応力とひずみ速度の関係を明確にし、釣合ひ方程式ととくことが必要である。しかし厳密な取扱いは困難である。本報は、この方面の研究の第一歩として、極めて単純化して開水路内の平均流についての式を求め、実験による観察結果と比較して、その妥当性を検討しようとするものである。ここでは、水と伴う粒子流と取扱うものとする。

2. 粒子流の流動式

粒状体の流動は、明らかに不連続体の流れである。その流動は、内部の相対的なスベリ、局部の粒子の変形あるいは回転によつて行なわれる。粒径が流動深さに対して相対的に大きいときは、個々の粒子の動きは識別され、粒子の回転が重要になる。しかし、粒径が小さいとき、粒子の運動を区別することは困難で、そこでは連続体としての取扱ひが可能になる。

特定の境界内の粒子の応力は、塑性状態にあるとすることが出来る。塑性領域内では降伏条件を満足し、粒子はまじつたおよび付着力を有し、降伏あるいは流動時には膨張が生じるものとする。

i) 水と伴う粒子流のせん断応力とひずみ速度との実験的規定

著者は、上記流れのせん断応力とひずみ速度の関係を、二重円筒式せん断装置で測定した。その結果によると、

$$\begin{aligned} \tau &= \tau_y + M_B (du/dz) & Re < 2000, & \quad Re = \chi^{1/2} \rho D^2 (du/dz) / \mu \\ \tau &= \tau_y + M_B (du/dz)^m, & Re > 2000, \end{aligned} \quad (1)$$

また、法線方向力 p については

$$p = p_i + \alpha (D \cdot du/dz)^m \quad (2)$$

の結果を得ている。そうに τ_y = せん断降伏値、 M_B = 塑性粘度、 p_i = 初期法線力、 D = 粒径、 α 、 m = 定数である。この式と水と伴う開水路の粒子流に適用して、流速分布としては、

$$\frac{u}{u_m} = \frac{2}{3} (K \sin \alpha)^{-1/2} \psi^{1/2} \left\{ \left(1 - \frac{\beta D}{h}\right)^{3/2} - \left(1 - \frac{z}{h}\right)^{3/2} \right\} + \frac{u_{b6}}{u_m} \quad (3)$$

ここに u_m = まじつ速度、 h = 流動深、 β = 速度零の位置の補正、 $u_{b6} = \beta D$ における速度、 K = 係数、また平均流速 u_m は、 $u_m / u_m \psi^{1/2} = (2/5) (K \sin \alpha)^{-1/2} (h/D)$

が、かなり広い範囲の実験に対して成立することが見出されている。

ii) 水と伴う粒子流の基礎式

一般に、有限変形の弾性体の応力 p_{rs} とひずみ e_{rs} の関係は、微小変形の項に $4\mu_c e_{rs}$ を加えて

$$p_{rs} = \lambda e_{\alpha\alpha} \delta_{rs} + 2\mu e_{rs} + 4\mu_c e_{rs} \quad (5)$$

と表される。ここに、 λ と μ はラマ常数、 δ_{rs} はクロネッカーのデルタ、 μ_c は交叉弾性率と呼ばれる。粒子流に対しては、粘性流体に対して行なわれているように、 $e_{\alpha\alpha}$ は零とし、静水圧 p 、せん断降伏値 τ_y と導

入し, e_{rs} はひずみ速度に変えるものとする,

$$p_{rs} = -p \delta_{rs} + 2\mu \dot{e}_{rs} + 4\eta_c \dot{e}_{rs} \cdot \dot{e}_{rs} + \tau_y \quad (6)$$

と表わすことばできよう。 η_c は法線効果率 と名付けられる。

そこで, $u = f(x, z)$, $v = 0$, $w = 0$ の流れについて,

$$\left. \begin{aligned} p_{xx} &= -p + 2\mu(\partial u/\partial x) + \mu(\partial u/\partial x)^2 + \eta_c(\partial u/\partial z)^2 \\ p_{zz} &= -p + \mu(\partial u/\partial z)^2 + \eta_c(\partial u/\partial z)^4 \\ p_{yy} &= -p \\ p_{xz} &= \tau_y + \mu(\partial u/\partial z) + \eta_c(\partial u/\partial z)^3 \\ p_{xy} &= p_{zx} = 0 \end{aligned} \right\} \quad (7)$$

となる。(7)式は、従来の、流体要素の応力とひずみ速度の関係、 $p_{xx} = -p + \mu(\partial u/\partial x)$ に、 $\mu(\partial u/\partial x)^2$ および $\eta_c(\partial u/\partial z)^2$ の法線応力が加わったものである。 $(\partial u/\partial x)^2$ および $(\partial u/\partial z)$ の2乗以上の項は小さいとして省略すると,

$$\left. \begin{aligned} p_{xx} &= -p + 2\mu(\partial u/\partial x) + \eta_c(\partial u/\partial z)^2 \\ p_{xz} &= \tau_y + \mu(\partial u/\partial z) \end{aligned} \right\} \quad (8)$$

となる。

iii) 廊水路断面における平均量としての表現

二次元流れの式は、つぎのとおりである。

$$\frac{\partial u}{\partial t} + u \frac{\partial u}{\partial x} + w \frac{\partial u}{\partial z} = X - \frac{1}{\rho} \frac{\partial p_{xx}}{\partial x} + \frac{1}{\rho} \frac{\partial p_{xz}}{\partial z} \quad (9)$$

(9)式に(8)式を代入すると,

$$\frac{\partial u}{\partial t} + u \frac{\partial u}{\partial x} + w \frac{\partial u}{\partial z} = X - \frac{1}{\rho} \frac{\partial p}{\partial x} + \frac{\partial}{\partial x} \left(\nu \frac{\partial u}{\partial x} \right) + \frac{\partial}{\partial z} \left(\nu \frac{\partial u}{\partial z} \right) + \frac{\partial}{\partial x} \frac{\eta_c}{\rho} \left(\frac{\partial u}{\partial z} \right)^2 \quad (10)$$

となる。すなわち、粘性流体の式に、法線応力の項が加えられたものである。廊水路の断面に適用するため、

$$\int_A \left\{ \frac{\partial}{\partial x} \left(\nu \frac{\partial u}{\partial x} \right) + \frac{\partial}{\partial z} \left(\nu \frac{\partial u}{\partial z} \right) \right\} dA = -\tau_0 S \quad (11)$$

とあくと、(10)式は、

$$\rho \frac{\partial}{\partial t} (U_m A) + \rho \frac{\partial}{\partial x} (u_m U_m^2 A) = -\tau_0 S + \rho g A \sin i - \rho g A \frac{\partial h}{\partial x} \cos i + \frac{\partial}{\partial x} \int_{A_e} \eta_c \left(\frac{\partial u}{\partial z} \right)^2 dA \quad (12)$$

ここに A_e は、せん断応力 τ_0 , τ_y 以上の大きさである部分の面積である。右辺4項と除くと、廊水路の水の運動方程式である。水と併う粒子流では、(3)式より

$$\left(\frac{du}{dz} \right)^2 = \frac{g \sin \theta \psi}{\kappa d^2 \sin \alpha} (h - y) \quad (13)$$

$$\text{より} \quad \frac{\partial}{\partial x} \int_{A_e} \eta_c \left(\frac{du}{dz} \right)^2 dA = B \eta_c \frac{g \sin \theta \cdot \psi h}{\kappa d^2 \sin \alpha} \frac{dh}{dx} \quad (14)$$

ここに B は流路幅は一定とし、降伏値を生ずる高さ y_y は流れの表面に近いと仮定した。(12)式中の法線応力の効果の部分を(14)式のように表わしたとき、 dh/dx が正のとき、まさつこう配と逆の符号をもち、 dh/dx が負のとき、まさつこう配と同じように働くといえる。問題は η_c の大きさであり、これの大きさが何に比例するか、どんな位の大きさを持つかは、(12)式の適用性と合せて、講演時に報告する。

1) 大同大学、水と併う粒子流の流動特性 土松会水理講演会講演集 昭.50.2