

渠流基本方程式與若干公式

Basic Equations and Some Formulas of Open-channel Flow

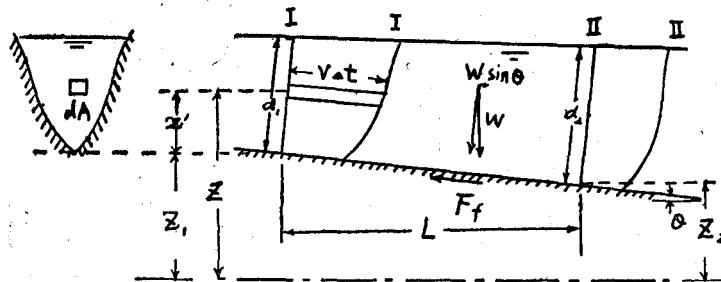
臺大農工系講師

劉 佳 明

本文推導若干渠流公式，以供水理分析之參考。

(一) 能量方程式與緩變流方程式

如圖，渠道中原在 I 與 II 兩斷面間之流體，於 Δt 時間後，運動至 I' 與 II' 之間。若水流為定流，則 $I \text{ II} = I \text{ I}' + I' \text{ II}$ ， $I' \text{ II}' + II \text{ II}'$ ，故 $I \text{ II} - I' \text{ II}' = II \text{ II}' - I' \text{ I}'$ 。由此式知，所考慮流體系統之動能，運動後與運動前其值之差，等於 Δt 時間中通過斷面 II 與通過斷面 I 流體動能之差。不僅動能如此，動量、質量亦然。（圖一）



圖一 能量方程式之推演

通過面積元素 dA 之流體質量為 $\rho(v\Delta t)dA$ ， ρ 為流體密度，由質量不滅原理知，所考慮系統在運動前後質量應相同，故

$$\int_{II} \rho v \Delta t dA - \int_I \rho v \Delta t dA = 0$$

即 $\int_{II} v dA = \int_I v dA = Q = \text{渠道流量}$

設 $\int_I v dA = A_1 = \text{斷面 I 之面積}$

$$V_1 = \frac{\int_I v dA}{A_1} = \text{斷面 I 之平均流速}$$

同理設 A_2, V_2 ，則得連續方程式

$$A_1 V_1 = A_2 V_2 = Q$$

通過面積元素 dA 流體之動能為 $\frac{1}{2}(\rho v \Delta t dA) v^2 = \frac{1}{2} \rho \Delta t v^3 dA$ ，位能為 $(\rho v \Delta t dA) g z$ ，故運動前後，所考慮流體系統動能之差與位能之差為：

$$\frac{1}{2} \rho \Delta t \left\{ \int_{II} v^3 dA - \int_I v^3 dA \right\}$$

$$\text{與 } \rho g \Delta t \left\{ \int_{II} z v dA - \int_I z v dA \right\}$$

作用於面積元素 dA 之壓力 p ，所作之功為 $(pdA)(v\Delta t)$ ，故作用於兩斷面之淨功為

$$\Delta t \left\{ \int_I p v dA - \int_{II} p v dA \right\}$$

若單位流量，單位時間磨擦損失水頭為 h_f ，則總損失能量為

$$\rho g h_f Q \Delta t$$

$$\text{設 } \alpha_1 = \frac{\int_I v^3 dA}{V_1^3 A_1} = \text{斷面 I 之能量係數}$$

$$\alpha_1' = \frac{\int_{II} (p + \rho g z') v dA}{\rho g d_1 V_1 A_1} = \text{斷面 II 之壓能係數}$$

同理，定斷面 II 之各對應量。則由能量不滅原理：對系統所作之功，等於系統所增加之動能與位能及所產生熱能之和，並由以上所得諸式，則得能量方程式。

$$\alpha_1 \frac{V_1^2}{2g} + \alpha_1' d_1 + z_1 = \alpha_2 \frac{V_2^2}{2g} + \alpha_2' d_2 + z_2 + h_f$$

若渠底為傾斜角等於 θ 之平面，則易證 $\alpha_1' = \alpha_2' = \cos\theta$ ，於傾斜角甚小時 $\alpha_1' = \alpha_2' \approx 1$ 。

設 H 為對一基準面之總水頭，以渠底為 x 軸，則，當渠道坡度甚小時

$$H = z + d \cos\theta + \alpha \frac{V^2}{2g}$$

$$\frac{dH}{dx} = \frac{dz}{dx} + \cos\theta \frac{dd}{dx} + \alpha \frac{d}{dx} \left(\frac{V^2}{2g} \right)$$

因能量坡度 $S_f = -\frac{dH}{dx}$ (因 $\frac{dH}{dx}$ 恒為負)

渠道縱坡 $S_o = \tan\theta \approx \sin\theta = -\frac{dz}{dx}$ (因渠底順)

流向下降時 $\frac{dz}{dx}$ 為負)

$$\text{故 } -S_f = -S_o + \frac{dd}{dx} + \alpha \left(\frac{d}{dd'} - \frac{V^2}{2g} \right) \frac{dd}{dx}$$

$$\text{即 } \frac{dd}{dx} = \frac{S_o - S_f}{1 + \alpha d(V^2/2g)/dd}$$

上式即為緩變流方程式。

(二) 動量方程式與水躍公式

於 Δt 時間中，通過面積元素 dA ，流體之動能為 $(\rho v \Delta t dA)v$ ，故原在 I 與 II 兩斷面間流體，水平動量之改變值為

$$\begin{aligned} & \rho \Delta t \cos\theta_2 \int_{II} v^2 dA - \rho \Delta t \cos\theta_1 \int_I v^2 dA \\ &= \rho \Delta t Q (\beta_2 V_2 \cos\theta_2 - \beta_1 V_1 \cos\theta_1) \end{aligned}$$

上式中 θ_1, θ_2 = 斷面 I、II 處水流與水平方向之夾角

若渠底為傾斜平面則 $\theta_1 = \theta_2 = \theta$ 。

$$\beta_1 = \frac{\int_I v^2 dA}{V_1^2 A_1} = \frac{\int_I v^2 dA}{Q V_1} = \text{斷面 I 之動量係數}$$

係數，通常設為一。

θ_2 同上，但為斷面之 II 值。

作用於 I、II 兩斷面之水平壓力為

$$\cos\theta_1 \int_I p dA - \cos\theta_2 \int_{II} p dA = \rho g$$

$$(\beta_1' \bar{d}_1 A_1 \cos\theta_1 - \beta_2' \bar{d}_2 A_2 \cos\theta_2)$$

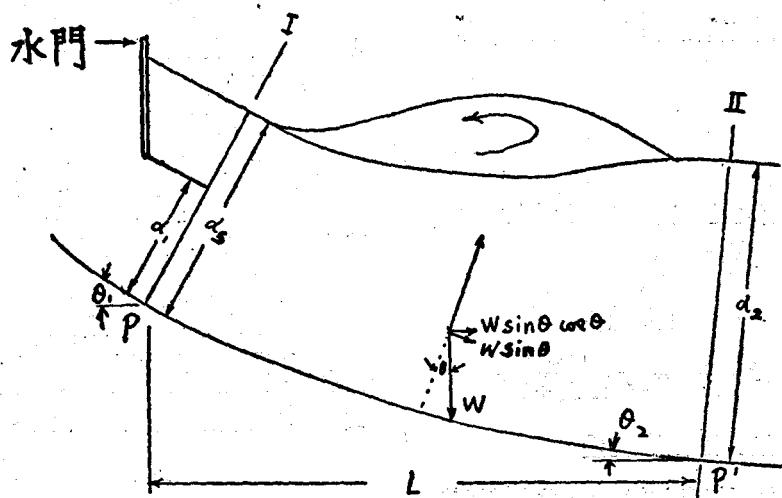
上式中 \bar{d}_1, \bar{d}_2 = 斷面 I、II 重心之深度 (垂直水流方向)

$$\beta_1' = \frac{\int_I p dA}{\rho g \bar{d}_1 A_1} = \text{斷面 I 之壓力分佈系數。}$$

設作用於 I、II 兩斷面間之流體除壓力外之其他外力的水平分力為 x ，牛頓運動第二定律：一物體單位時間動量之變化值，等於作用於該物體諸外力之合力。若不考慮摩擦力，則得動量方程式，(水平方向)：

$$\begin{aligned} & \rho Q (\beta_2 V_2 \cos\theta_2 - \beta_1 V_1 \cos\theta_1) \\ &= \rho g (\beta_1 \bar{d}_1' A_1 \cos\theta_1 - \beta_2 \bar{d}_2 A_2 \cos\theta_2) + X \\ \text{即 } & (\beta_2 \frac{Q^2}{g A_2} + \beta_1' \bar{d}_1 A_1) \cos\theta_1 + \frac{X}{\rho g} \\ &= (\beta_1 \frac{Q^2}{g A_1} + \beta_2' \bar{d}_2 A_2) \cos\theta_2 \end{aligned}$$

附圖為一單位寬之矩形渠道，符號如圖，又設 r_1, r_2 = 斷面 I、II 處渠底之曲率半徑。



圖二 水躍

則可設

$$\beta_1' = \cos\theta_1 (1 + \frac{V_1^2}{r_1 g})$$

$$\beta_2' = \cos\theta_2 (1 + \frac{V_2^2}{r_2 g})$$

因傾斜面上壓力係數為 $\cos\theta$ ，水平曲面之壓力係數為向心力與重力之比，與重力之比，即 $(g + V^2/r)/g = 1 + V^2/r g$ 。又可設重力與渠底反力，兩者合力之水平分量為：

$$X = \frac{1}{2} \rho g K L (d_s + d_i) \cos\theta \sin\theta$$

故不考慮渠底摩擦力，應用動量方程式，則得

$$(2Q/g)(V_2 \cos\theta_2 - V_1 \cos\theta_1) = d_s^2 \cos^2\theta_1 (1 + V_s^2/g) - d_s^2 \cos^2\theta_2 (1/V_s/g) + KL (d_s d_s) \sin\theta \cos\theta$$

設 $d_c = \sqrt{Q^2/g \cos\theta}$ (見下節)， $x_1 = d_1/d_c$ ，

$$x_2 = d_2/d_c, x_s = d_s/d_c$$

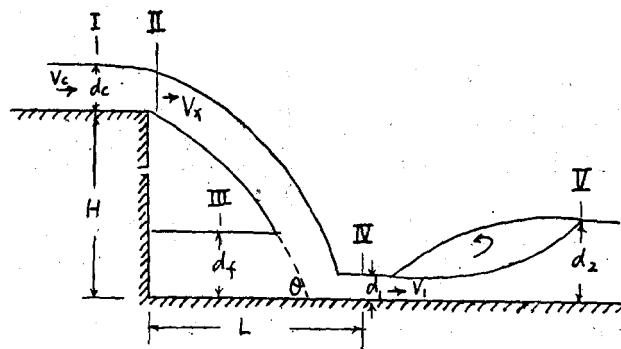
$$x_1' = r_1/d_c, x_2' = r_2/d_c, x_h = L \sin\theta/d_c$$

則動量方程式可化為

$$2 \cos\theta \left(\frac{\cos\theta_2}{x_2} - \frac{\cos\theta_1}{x_1} \right) = (x_s^2 - \frac{\cos\theta}{x_1'}) \cos^2\theta_1 - (x_2^2 + \frac{\cos\theta}{x_2'}) \cos\theta_2 + K x_h (x_s + x_2) \cos\theta$$

上式可應用於分析各種形狀渠底之水躍，如水平、傾斜、弧形等渠道。

茲另分析垂直跌水，如圖，取 I、II 兩斷面，因斷面 II 無壓力，故其動量方程式為：



圖三 垂直跌水

$$\rho Q (V_x - V_c) = \frac{1}{2} \rho g d_c^2$$

因 $Q = V_c d_c$ ，且 $V_c^2/2g = d_c/2$ ，故可求得

$$V_x = 1.5 V_c = 1.5 \sqrt{g d_c}$$

取 I, III, IV 所成自由體，則其動量方程式為

$$\rho Q (V_1 - V_c) = \frac{1}{2} \rho g (d_c^2 + d_f^2 - d_1^2)$$

化簡得

$$\frac{d_f}{d_c} = \sqrt{\left(\frac{d_1}{d_c}\right)^2 + 2\left(\frac{d_c}{d_1}\right) - 3}$$

設水流接觸靜水池之速度為 V ，則由能量原理

$$H + y_c + \frac{V_c^2}{2g} = \frac{V^2}{2g}$$

得

$$V = \sqrt{g(2H + 3d_c)}$$

故

$$\cos\theta = \frac{V_x}{V} = \frac{1.06}{\sqrt{H/d_c + 1.5}}$$

(三) 臨界斷面與流量

臨界斷面有多種互相符合之定義，此處僅擇其一：流量一定而比能最小者。

設一傾斜角為 θ 之渠道，其流量為 Q ，斷面積為 A ，斷面水深為 d ，水面寬為 T ，能量係數為 α ，則比能為

$$E = d \cos\theta + \alpha Q^2 / 2gA^2$$

於臨界斷面 $d = d_c$ ，比能最小，故

$$\begin{aligned} \frac{dE}{dd} &= \cos\theta - \frac{\alpha Q^2}{gA^3} \frac{dA}{dd} \\ &= \cos\theta - \frac{\alpha Q^2}{gA^3} T = 0 \end{aligned}$$

上式適用於任何形狀之斷面。今考慮梯形斷面，底寬為 b ，側坡水平與垂直比為 z ，則 $A = bd_c + zd_c^2$ ， $T = b + 2zd_c$ ，故得

$$\frac{\alpha Q^2}{g \cos\theta b^5} = \left(\frac{d_c}{b}\right)^3 (1+z \frac{d_c}{b})^3 / (1+2z \frac{d_c}{b})$$

於矩形斷面時， $z=0$ ，故

$$Q = \sqrt{\frac{g \cos\theta / \alpha b d_c^3}{b}}$$

若知渠道之某一斷面產生臨界流，則量得其水深，即能算出其流量，而不必知糙率等其他因素，一般量水堰，巴歇爾水槽等量水設備即利用此原理，但上式 $\cos\theta$ 應以壓能係數 α' 代之。

(四) 最佳水力斷面與流速

最佳水力斷面為面積一定而流速（流量）最大之斷面。由曼寧公式，流速隨水力半徑之增加而增加，亦即隨潤周之減小而增加，故最佳水力斷面即面積一定而潤周最小之斷面。故此斷面為材料挖方最省者，但因渠道須有出水高，故常採用較窄之斷面。

設梯形渠道之底寬為 x ，水深為 y ，側坡橫豎比（下轉42頁）