

Lesson 11 Flow Measurement-2

Sucharit Koontanakulvong

Hydraulics 1

2017

บทที่ 11 การวัดการไหล 2

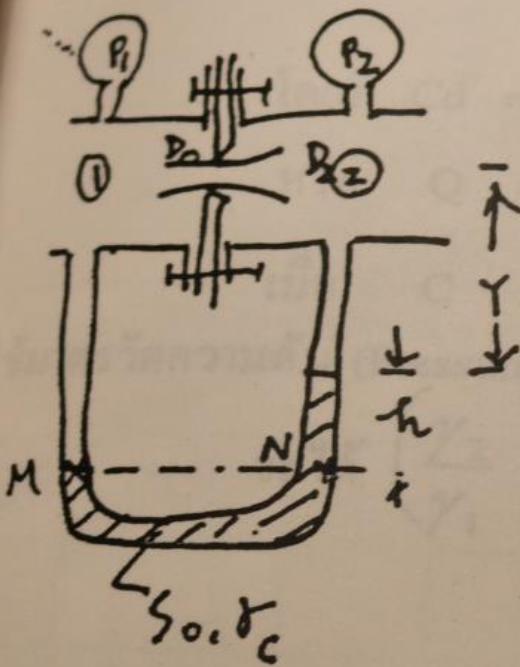
(Flow Measurements)

การวัดการไหลในบนนี้จะอธิบายเกี่ยวกับอุปกรณ์หลักที่ใช้ในการวัดการไหล รวมทั้งสูตรที่ใช้ในการคำนวณ

เนื้อหา

1. ออรifice สมิตเตอร์ (Orifice meter)
2. เวนจูรีมิเตอร์ (Venturi meter)
3. หลอดพิทอท (Pitot tube)
4. นาสช์ หรือฝาย (Notch & weir)
5. ประตูน้ำ

1. Orifice Meter เป็นเครื่องวัดอิ่กแบบหนึ่งที่ใช้วัดปริมาณการไหลในท่อประกอบด้วยแผ่นโลหะที่มีรูขอบคุณที่ตรงกลางแผ่น (ดูปนพ. 4/23)



การหาสูตรปริมาตรการไหล

$$\frac{P_1}{\gamma_1} + \frac{V_1^2}{2g} + Z_1 = \frac{P_2}{\gamma_2} + \frac{V_2^2}{2g} + Z_2 \quad \dots\dots(1)$$

เนื่องจากอยู่ในระดับเดียวกัน $Z_1 = Z_2$

$$\text{จะได้ } \frac{P_1 - P_2}{\gamma_1} = \frac{V_2^2}{2g} - \frac{V_1^2}{2g} \quad \dots\dots(2)$$

$$\text{จากสมการ } \text{ไหลต่อเนื่อง } V_1 A_1 = V_2 A_2 \quad \dots\dots(3)$$

$$\text{แต่ } A_2 < A_1 \text{ ให้ } A_2 = Cc A_0 \quad \dots\dots(4)$$

จากสมการที่ (3) และที่ (4) จะได้

$$V_1 = \frac{V_2 A_2}{A_1} = \frac{Cc A_0 V_2}{A_1} \quad \dots\dots(5)$$

แทนค่าในสมการที่ (2) จะได้

$$(P_1 - P_2)/\gamma = [1 - (Cc A_0/A_1)^2] V_2^2 / 2g \quad \dots\dots(6)$$

จาก Differential Manometer ที่จุด M และ N ความคันเท่ากัน

ζ_0, γ_c

จากสมการที่ (3) และที่ (4) จะได้

$$V_1 = V_2 A_2 = \frac{Cc A_o V_2}{A_1} \quad \dots\dots(5)$$

แทนค่าในสมการที่ (2) จะได้

$$(P_1 - P_2)/\gamma = [1 - (Cc A_o / A_1)^2] V_2^2 / 2g \quad \dots\dots(6)$$

จาก Differential Manometer ที่จุด M และ N ความดันเท่ากัน

$$P_1 + \gamma_1 (y+h) = P_2 + \gamma_1 y + \gamma_2 h$$

$$\frac{P_1 - P_2}{\gamma} = \left[\frac{\gamma_2 - 1}{\gamma_1} \right] h \quad \dots\dots(7)$$

แทนค่าในสมการ (6) จะได้ $V_2 = \sqrt{\frac{2 g [(\gamma_2 / \gamma_1) - 1] h}{1 - (Cc A_o / A_1)^2}} = V_{2t} \quad \dots\dots(8)$

ให้ $V_{2a} = Cv V_{2t}$

$$Q = A_2 V_{2a}$$

$$= (Cc A_o)(Cv V_{2t}) \quad \dots\dots(9)$$

$$Q = \frac{C_c C_v A_o \sqrt{2g[(\gamma_2 / \gamma_1) - 1]h}}{\sqrt{1 - (C_c A_o / A_1)^2}}$$

$$Q = \frac{C_d A_o \sqrt{2g[(\gamma_2 / \gamma_1) - 1]h}}{\sqrt{1 - (C_c A_o / A_1)^2}}$$

โดยที่ $C_d = C_c C_v$

$$\text{หรือ } Q = CA_o \sqrt{2g[(\gamma_2 - \gamma_1) - 1]h} \quad \dots\dots\dots (10)$$

เมื่อ $C = C_d / \sqrt{1 - (C_c A_o / A_1)^2}$ = สถาบันมาตรฐาน

การใช้ชี้วัดความดัน (Pressure Gage) ที่หน้าตัด (1) และ (2)

$$\text{จะได้ } \left(\frac{\gamma_2}{\gamma_1} - 1 \right) h = \frac{P_1 - P_2}{\gamma_1}$$

$$Q = CA_o \sqrt{\frac{2g(P_1 - P_2)}{\gamma_1}}$$

$$= CA_o \sqrt{2\Delta P / \rho} \quad \dots\dots\dots (11)$$

เมื่อ $\Delta P = P_1 - P_2$

$$\rho = \gamma / g$$

C หรือ K จากตาราง แนบ

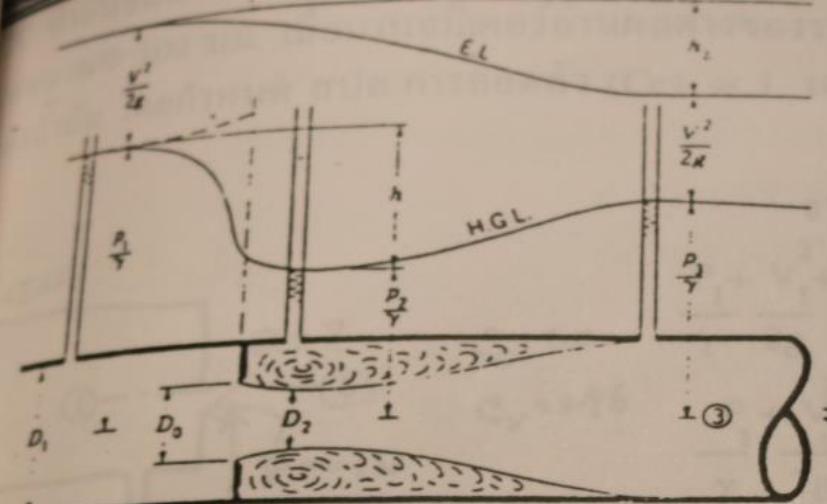
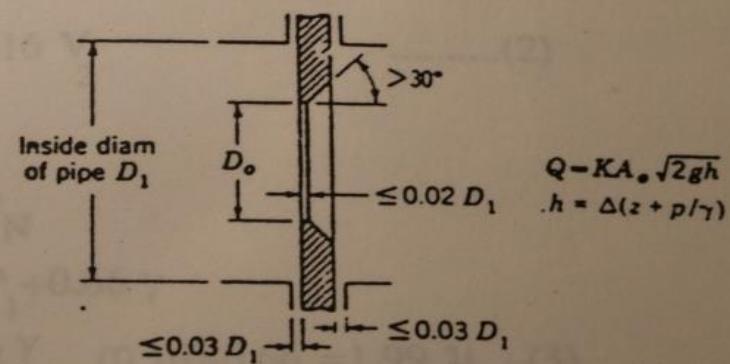
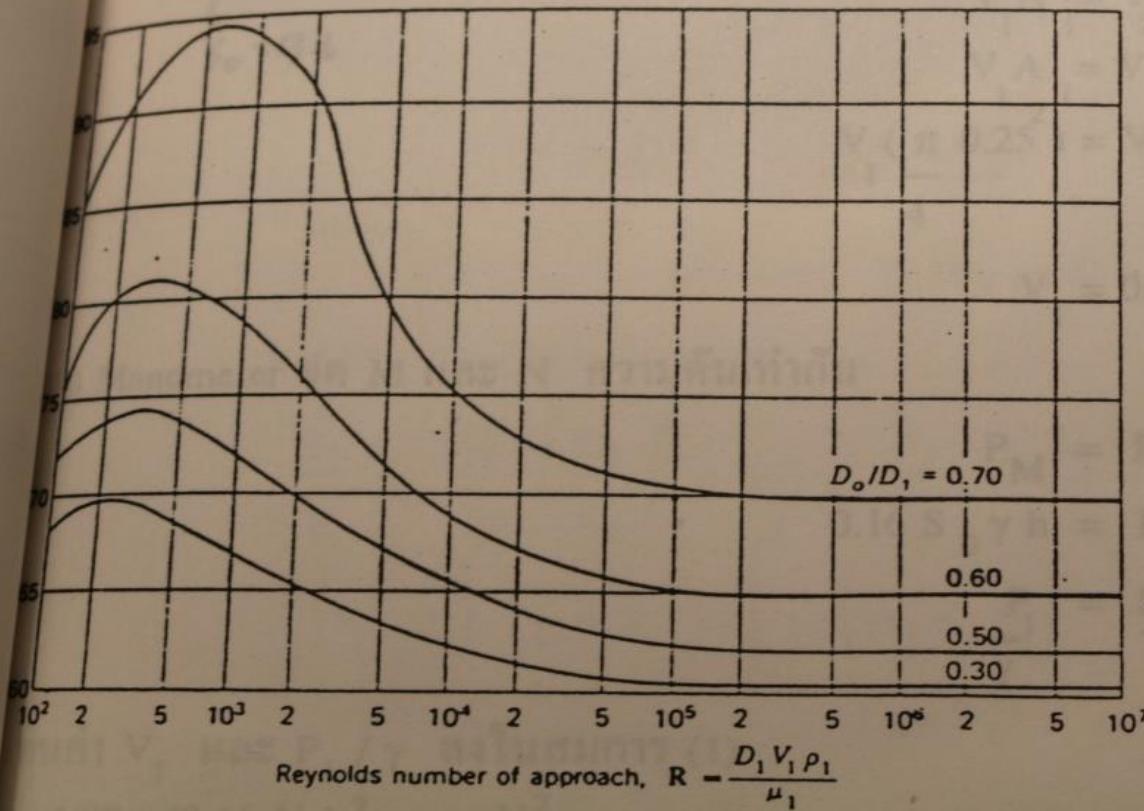


Figure Thin-plate orifice in a pipe. (Scale distorted: the region of eddying turbulence will usually extend 4 to $8 \times D_1$ downstream depending upon the Reynolds number.)



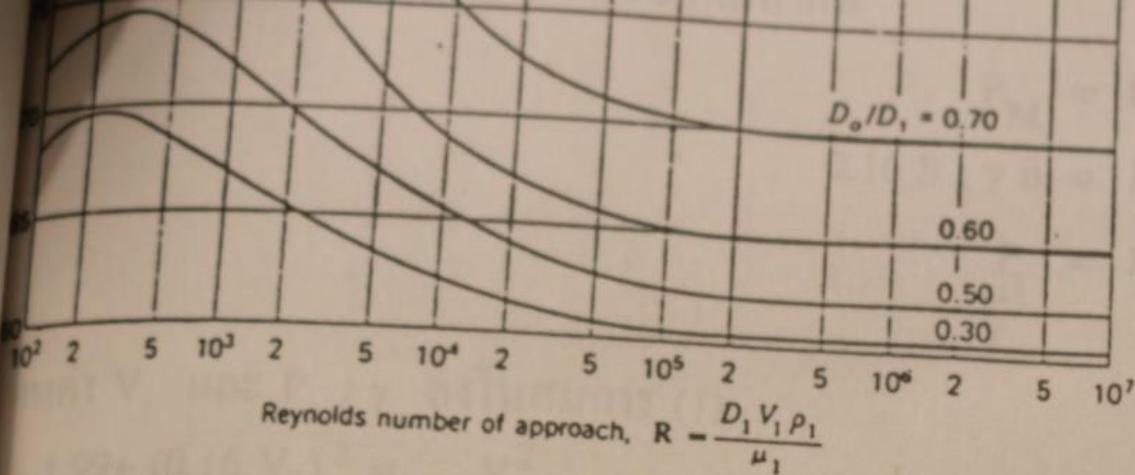


Figure
952.)

VDI orifice meter and flow coefficients for flange taps. (Adapted from NACA Tech. Mem.

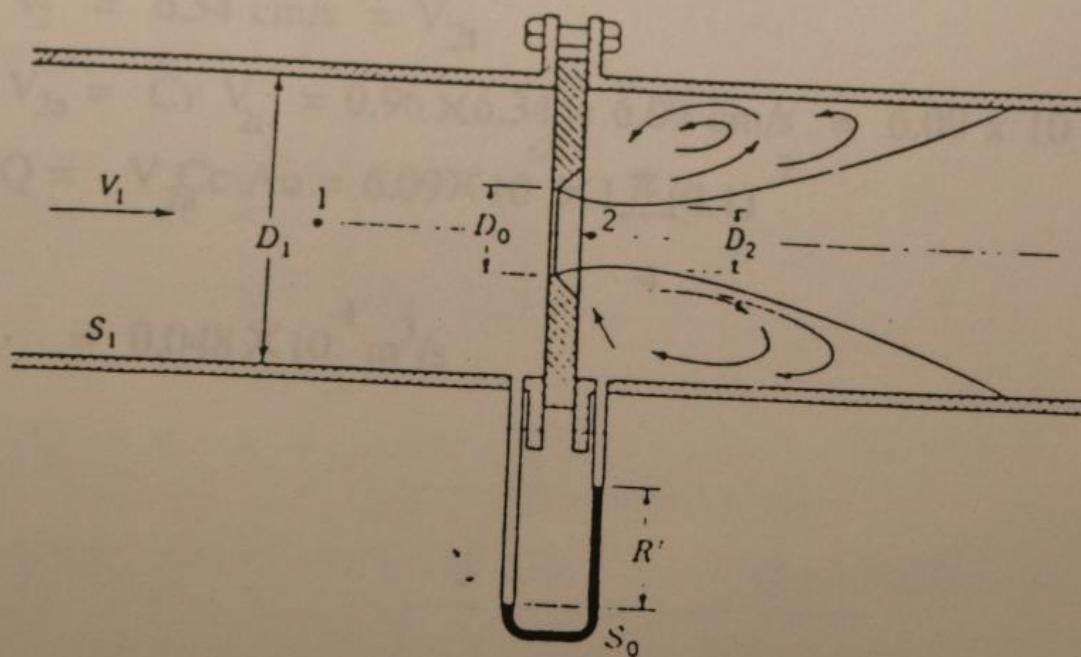
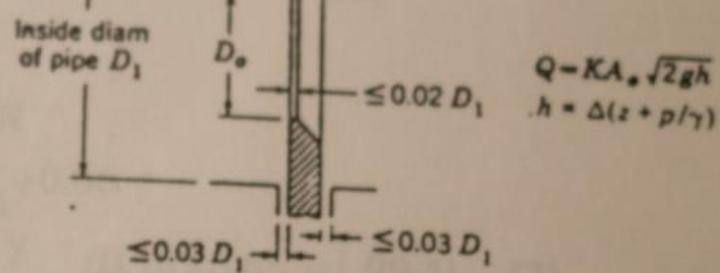
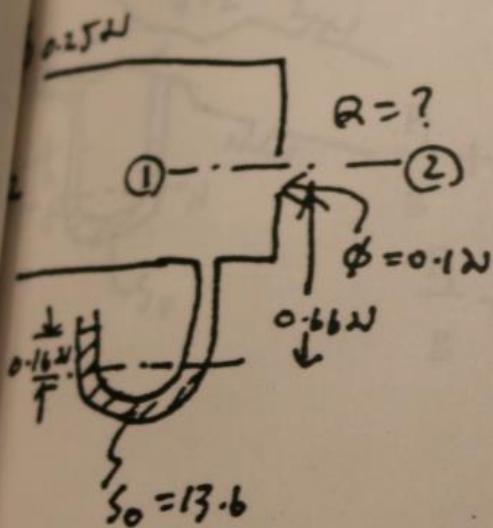


Fig. Orifice in a pipe.

น้ำมันชนิดหนึ่งมีความถ่วงจำเพาะ 0.82 ไอลผ่านท่อขนาด $\Phi = 250$ มม. แล้วไปปะออกที่รูระบายน้ำ $\Phi = 100$ มม. เมื่อมานนมิเตอร์อ่านผลต่างของระดับปะอุกได้ 160 มม. จงหาอัตราการไหลของน้ำมัน โดยกำหนด สปส. การคัดค้าน ($C_c = 1$) และ สปส. ความเร็ว ($C_v = 0.96$)



จากสมการระหว่างจุดที่ 1 และ 2

$$\frac{P_1}{\gamma} + \frac{V_1^2}{2g} + Z_1 = \frac{P_2}{\gamma} + \frac{V_2^2}{2g} + Z_2$$

$$\frac{P_1}{\gamma} + \frac{V_1^2}{2g} + 0 = 0 + \frac{V_2^2}{2g} + 0 \quad \dots\dots\dots(1)$$

สมการไอลต่อเนื่อง

$$\frac{V_1 A_1}{A_2} = \frac{V_2 A_2}{V_1 A_1}$$

$$\frac{V_1 A_1}{A_2} = V_1 C_c A_0$$

$$V_1 \left(\frac{\pi}{4} 0.25^2 \right) = V_2 \times 1.0 \times \left(\frac{\pi}{4} 0.1^2 \right)$$

$$\frac{V_1}{V_2} = 0.16 \quad \dots\dots\dots(2)$$

ท Manometer จุด M และ N ความดันเท่ากัน

$$P_M = P_N$$

$$S_0 = 13.6$$

$$\begin{aligned} V_1 A_1 &= V_2 A_2 \\ V_1 A_1 &= V C_c A_o \\ V_1 \frac{\pi 0.25^2}{4} &= V_2 \times 1.0 \times \frac{\pi 0.1^2}{4} \end{aligned}$$

$$V_1 = 0.16 V_2 \quad \dots\dots\dots(2)$$

หาก Manometer จุด M และ N ความดันเท่ากัน

$$\begin{aligned} P_M &= P_N \\ 0.16 S_0 \gamma h &= P_1 + 0.66 \gamma \\ \frac{P_1}{\gamma} &= \frac{S_0 \gamma}{\gamma} (0.16) - 0.66 = 1.99 \text{ m.} \dots(3) \end{aligned}$$

แทนค่า V_1 และ P_1 / γ ลงในสมการ (1)

$$\frac{1.99 + (0.16 V_2)^2}{2 \times 9.81} = \frac{V_2^2}{2 \times 9.81}$$

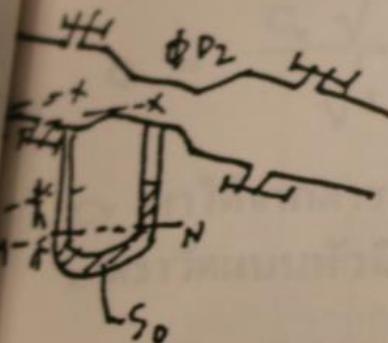
$$V_2 = 6.34 \text{ cm/s} = V_{2t}$$

$$V_{2a} = C_v V_{2t} = 0.96 \times 6.34 = 6.09 \text{ cm/s} = 6.09 \times 10^{-2} \text{ m/s}$$

$$Q = V_{2a} C_c A_o = 6.09 \times 10^{-2} \times 1 \frac{\pi}{4} (0.1)^2$$

$$= 0.048 \times 10^{-4} \text{ m}^3/\text{s}$$

Venturi Meter คือเครื่องวัดอัตราการไหลในท่อ มีลักษณะเป็นห้องกว้าง ตัว 2 ห้องน้ำต่อกัน ซึ่งจะช่วยลดการสูญเสียพลังงานได้มากกว่า Orifice Meter การวัดปริมาณ การไหล ก็อ่านจากผลต่างของระดับในมานอยเดอร์



หาสมการหาอัตราการไหลของ Venturi Meter
จากสมการพลังงาน

$$\begin{aligned} \frac{P_1}{g} + \frac{V_1^2}{2g} + Z_1 &= \frac{P_2}{g} + \frac{V_2^2}{2g} + Z_2 \\ \frac{P_1}{g} + \frac{V_1^2}{2g} + Z_1 &= \frac{P_1}{g} + \frac{V_1^2}{2g} + 0 \end{aligned} \quad \dots\dots\dots (1)$$

จากสมการไหลต่อเนื่อง

$$\begin{aligned} \frac{V_1 p D_1^2}{4} &= \frac{V_2 p D_2^2}{4} \\ \text{จะได้} \quad V_1 &= V_2 (D_2 / D_1)^2 \end{aligned} \quad \dots\dots\dots (2)$$

แทนค่าสมการ (2) ลงในสมการ (1)

$$\begin{aligned} \frac{P_1}{g} + \frac{V_1^2}{2g} \left(\frac{D_2}{D_1} \right)^4 + Z_1 &= \frac{P_2}{g} + \frac{V_2^2}{2g} \\ (P_1 - P_2) / g + Z &= \left[1 - \left(\frac{D_2}{D_1} \right)^4 \right] V_2^2 / 2g \end{aligned} \quad \dots\dots\dots (3)$$

แทนค่าสมการ (2) ลงในสมการ (1)

$$\frac{P_1}{g} + \frac{V_1^2}{2g} \left(\frac{D_2}{D_1} \right)^4 + Z_1 = \frac{P_2}{g} + \frac{V_2^2}{2g}$$

$$(P_1 - P_2) / g + Z = \left[1 - \left(\frac{D_2}{D_1} \right)^4 \right] V_2^2 / 2g \quad \dots \dots \dots (3)$$

เนื่องจาก

$$P_M = P_N$$

$$P_1 + S_1 \gamma_w (z+y+h) = P_2 + S_2 \gamma_w Y + S_0 \gamma_w h$$

$$(P_1 - P_2) / \gamma + Z = h(S_0/S - 1) \quad \dots \dots \dots (4)$$

แทนค่าสมการ 4 ลงในสมการ 3 จะได้

$$V_2 = \frac{\sqrt{2gh \left(S_0 / S_1 - 1 \right)}}{\sqrt{1 - \left(D_2 / D_1 \right)^4}} = V_{2t}$$

$$V_{2a} = Cv V_{2t}$$

$$Q = A_2 V_{2a} = \frac{A_2 Cv V_{2t}}{\sqrt{1 - \left(D_2 / D_1 \right)^4}}$$

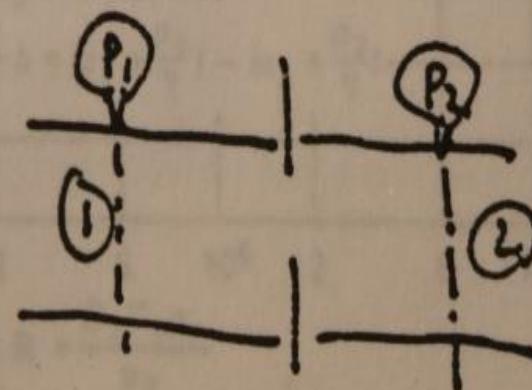
$$Q = \frac{Cv A_2 \sqrt{2gh \left(S_0 / S_1 - 1 \right)}}{\sqrt{1 - \left(D_2 / D_1 \right)^4}} \quad \dots \dots \dots *$$

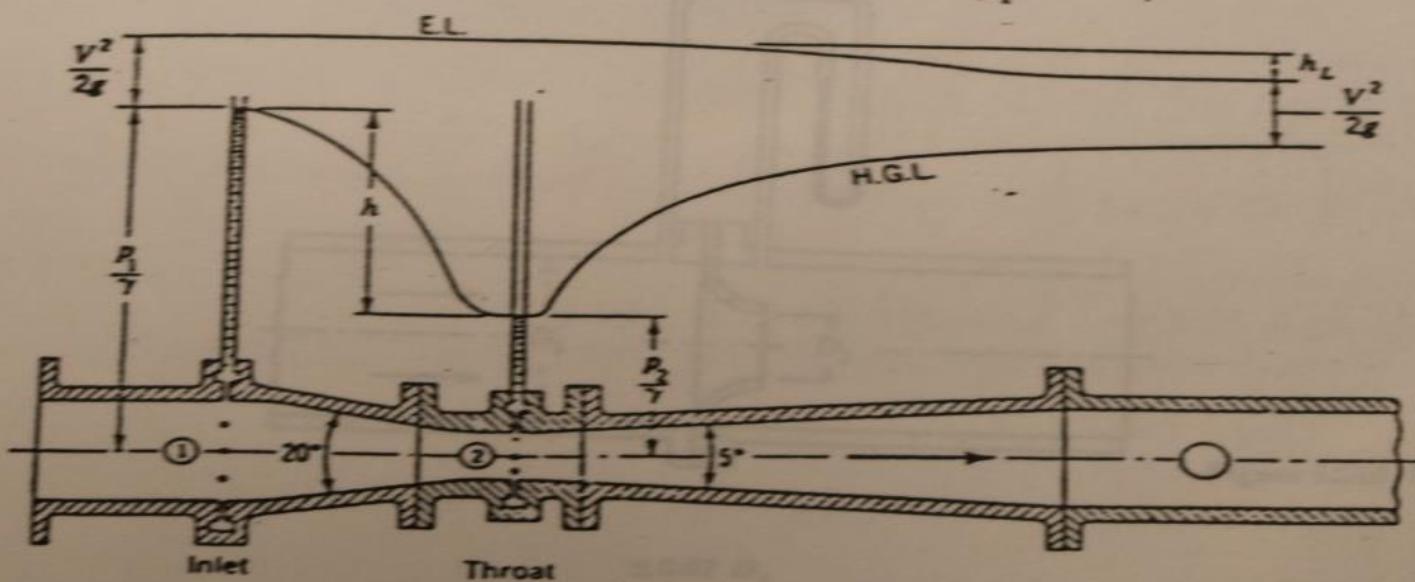
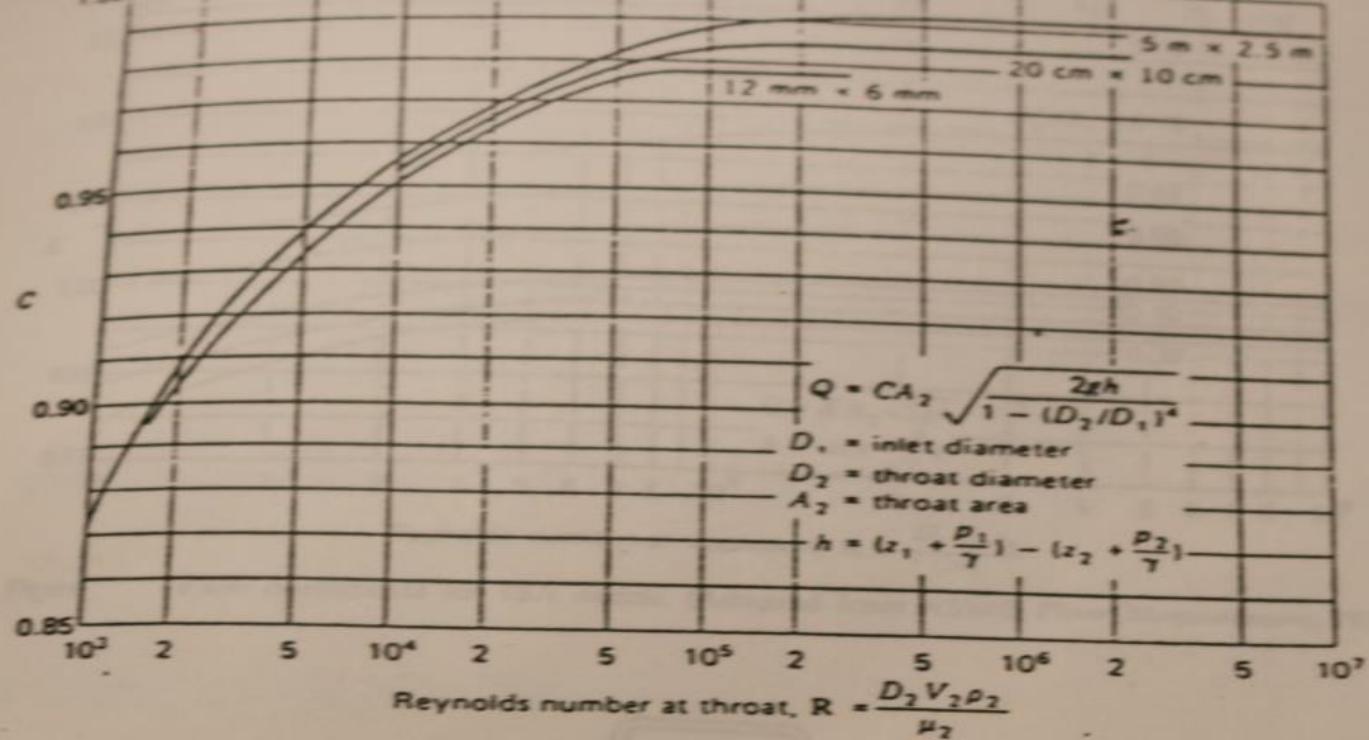
กรณีใช้ Pressure Meter

$$\text{จะได้ } h (S_0 / S_1 - 1) = (P_1 - P_2) / \gamma g + Z$$

$$Q = \frac{C_v \sqrt{2g(\Delta P / \gamma + Z)}}{\sqrt{1 - (D_2 / D_1)^4}} \dots\dots\dots * \quad \Delta P = P_1 - P_2$$

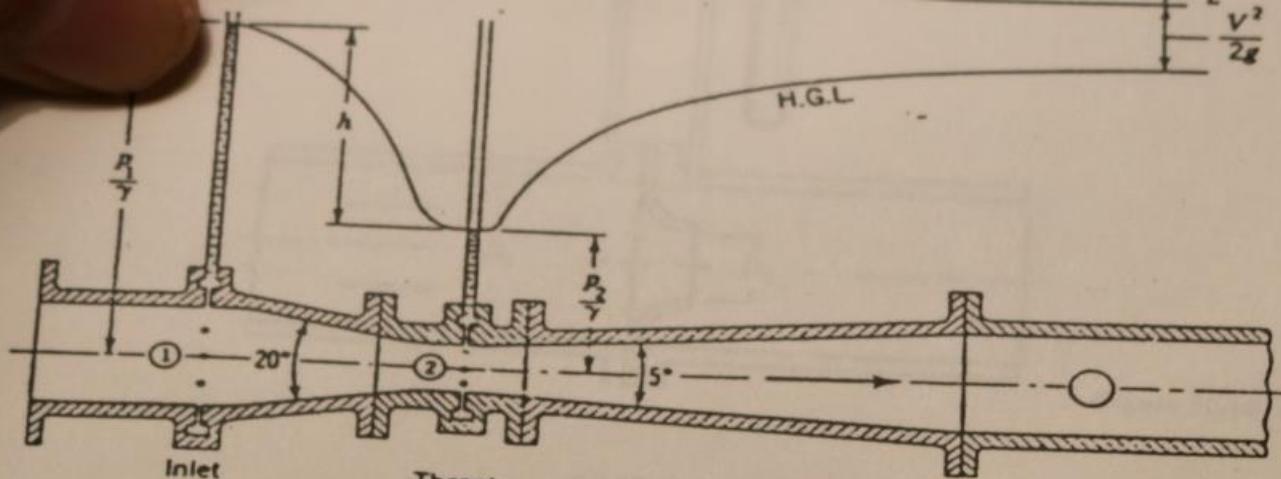
C_v หาได้จากตารางความสัมพันธ์ C_v และ Re คั่งรูปแนบ เช่นเดียวกับกรณี มาตรวัดแบบหัวฉีด (Flow Nozzle)





Figure

Venturi meter with conical entrance and flow coefficients for $D_2/D_1 = 0.5$.



Figure

Venturi meter with conical entrance and flow coefficients for $D_2/D_1 = 0.5$.

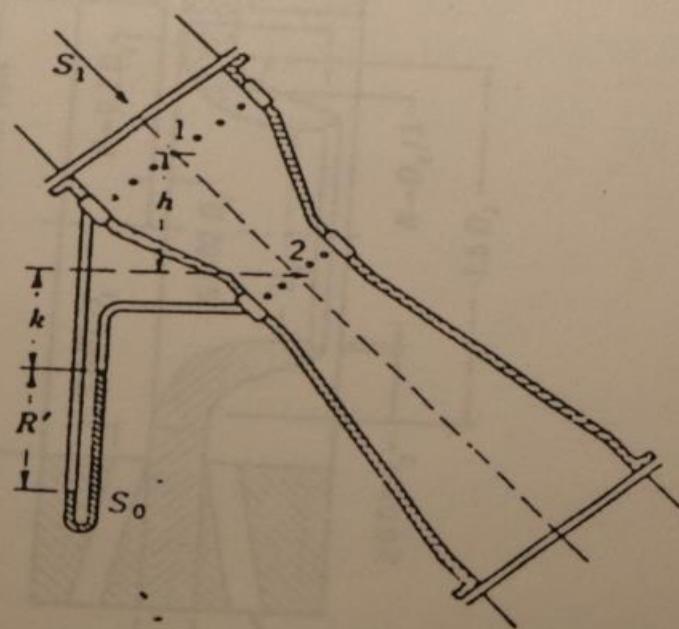
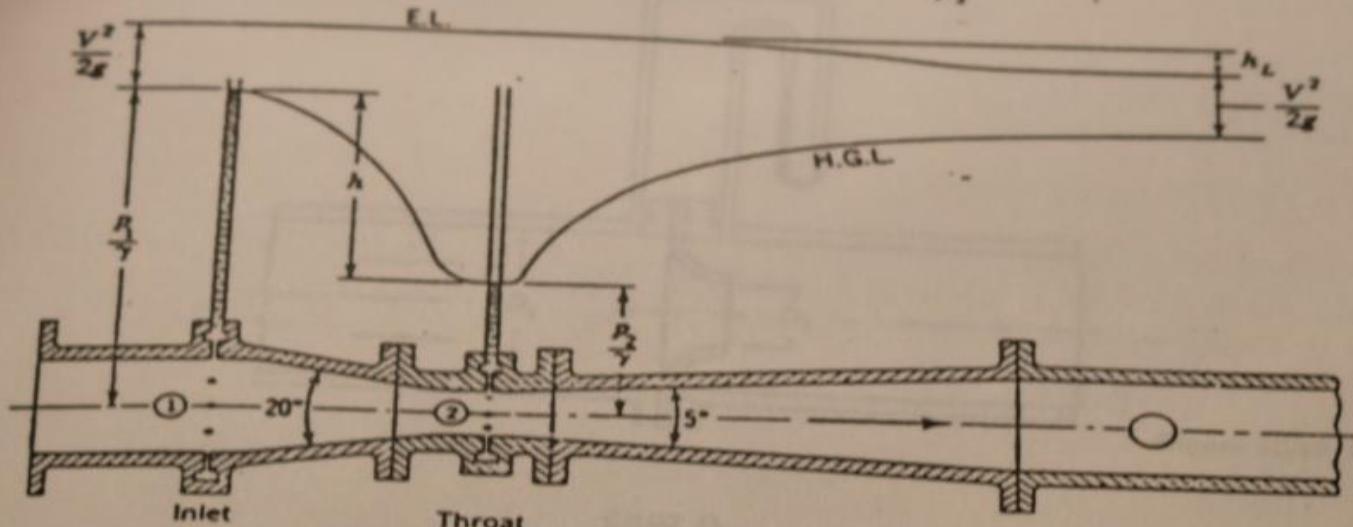


Fig.

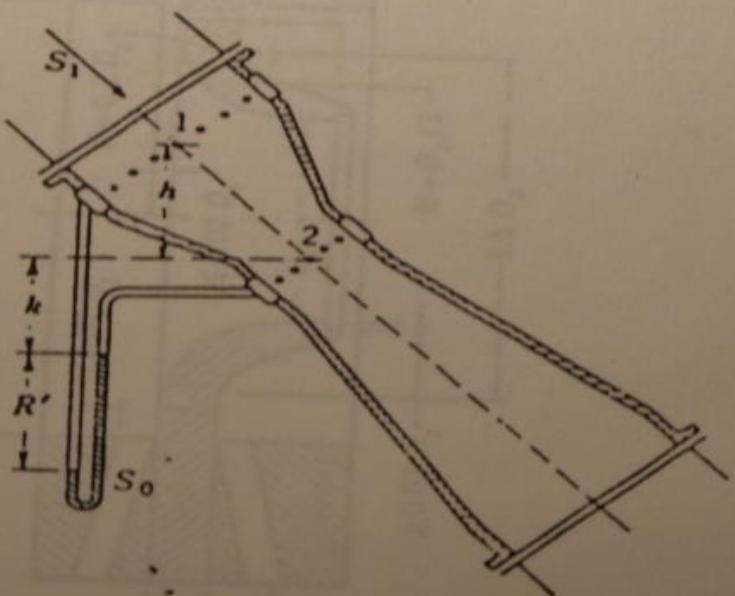
Venturi meter.

$$\text{Reynolds number at throat, } R = \frac{D_1 V_1 \rho_1}{\mu_1} \quad 10^4 \quad 2 \quad 5 \quad 10^6 \quad 2 \quad 5 \quad 10^7$$



Figure

Venturi meter with conical entrance and flow coefficients for $D_2/D_1 = 0.5$.



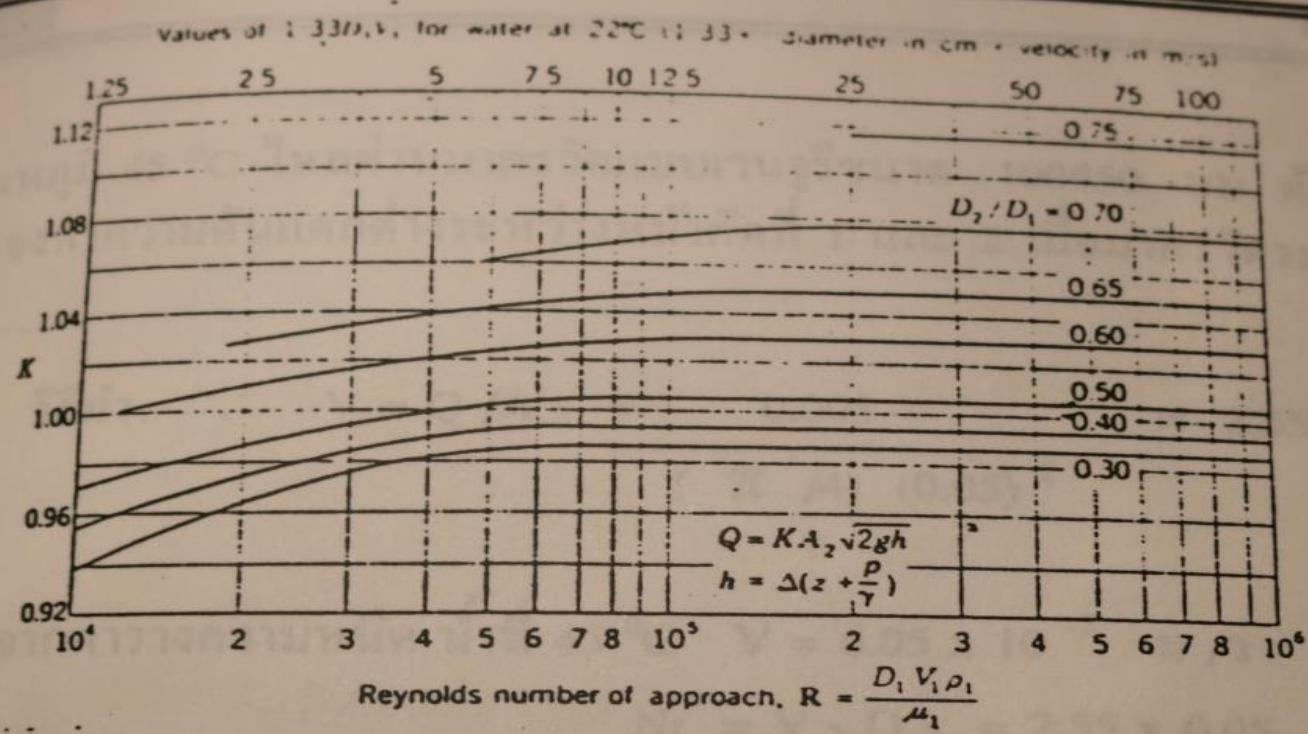
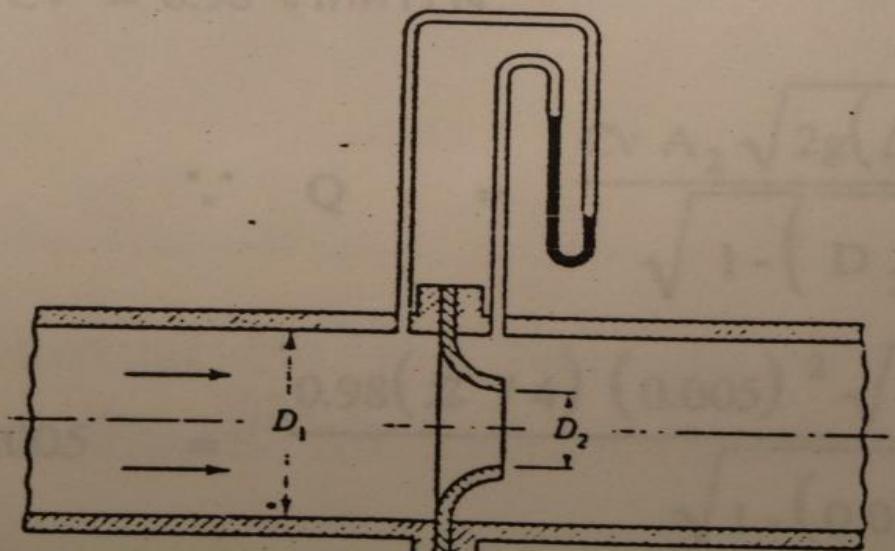


Figure Flow coefficients for ISA nozzle. (Adapted from ASME Flow Measurement, 1959.)



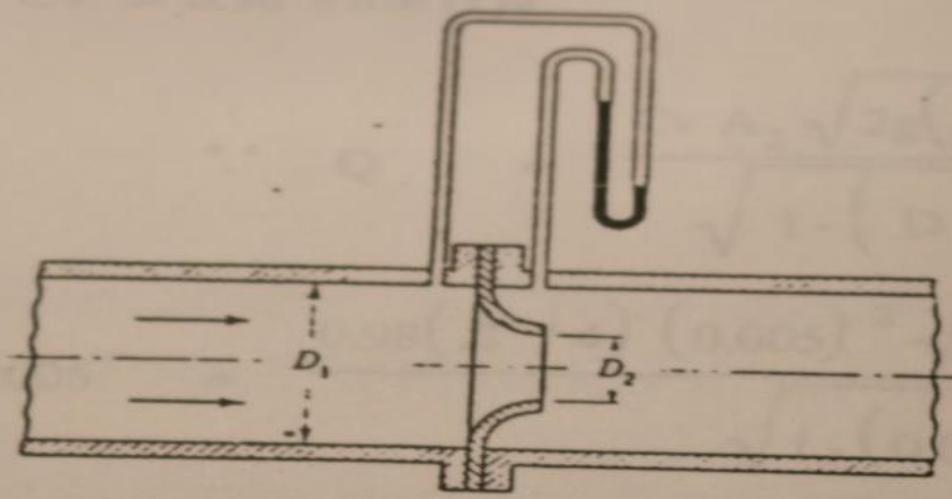
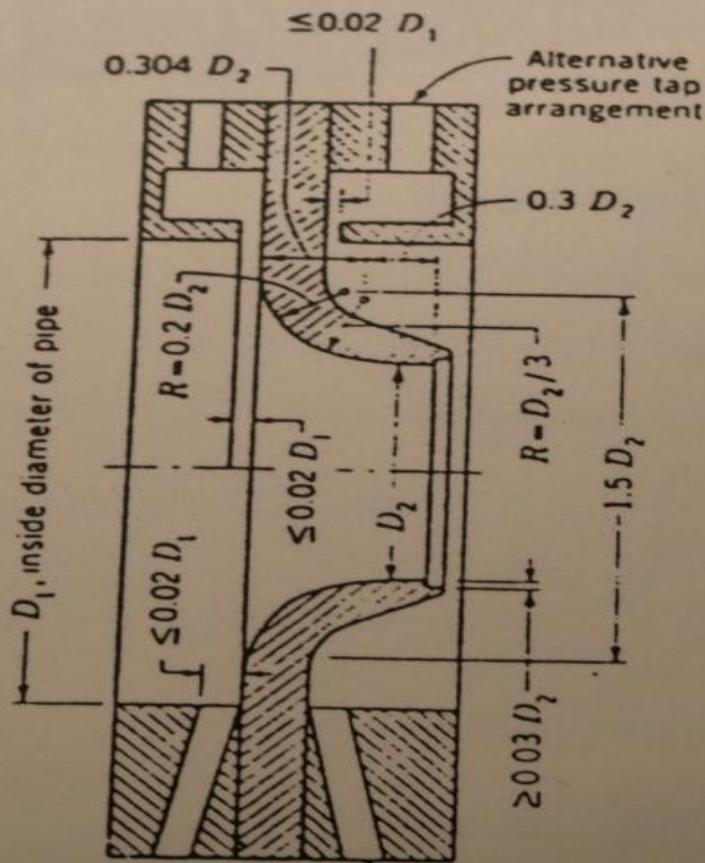


Figure 12.19 Flow nozzle.



น้ำที่อุณหภูมิ 45°C ในส่วนมาตรวัดแบบเวนชีรีขนาด 100×50 มม. ด้วยอัตราการไหล $0.005 \text{ m}^3/\text{s}$ จงหาความดันแตกต่างระหว่างหน้าตัดที่ 1 และ 2 เมื่อมาตรฐานเวนชีรีวางอยู่บนระนาบ

$$\text{วิธีทำ } \because V = Q / A_2 = \frac{0.005}{(\pi / 4) (0.05)^2} = 2.55 \text{ m/s}$$

จากตารางความหนืด น้ำที่ 45°C $V = 6.05 \times 10^{-7} \text{ m/s}$

$$Nr = \frac{V_2 D_2}{V} = \frac{2.55 \times 0.05}{6.05 \times 10^{-7}} = 2.11 \times 10^5$$

จะได้ค่า $Cv = 0.98$ จากตาราง

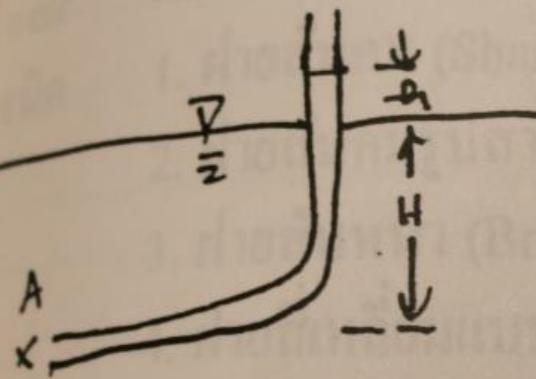
$$\therefore Q = \frac{Cv A_2 \sqrt{2g(\Delta P / \gamma + z)}}{\sqrt{1 - (D_2 / D_1)^4}}$$

$$0.005 = \frac{0.98(\pi / 4)(0.005)^2 \sqrt{2 \times 9.8(\Delta P / 9.81 + 0)}}{\sqrt{1 - (0.05 / 0.1)^4}}$$

$$\Delta P = 3.16 \text{ kPa} \quad \underline{\text{Ans}}$$

Pitot Tube เครื่องมือวัดความเร็วของของไหลที่กำลังไหลจะมีปลายโถงอ 90° ประดิษฐ์โดย Henri pitot ในปี 1732

การหาสมการของหลอดพิทอททາได้ จากสมการพลังงาน



$$\frac{P_a}{\gamma} + \frac{V_a^2}{2g} + Z_a = \frac{P_b}{\gamma} + \frac{V_b^2}{2g} + Z_b$$

$$(h+H) + 0 + 0 = H + \frac{V_b^2}{2g} + 0$$

$$\frac{V_b^2}{2g} = h$$

ให้ K: สปส.ของ Pitot Tube $K \frac{V_b^2}{2g} = h$

$$V_b = \frac{\sqrt{2gh}}{K} = \frac{\sqrt{2g}}{\frac{K}{\sqrt{h}}}$$

$$V = C\sqrt{h} \quad \dots \dots *C : \text{constant}$$

EX จากการทดลองวัดความเร็วคัวบี Pitot Tube และวัดความเร็วของกระแสน้ำจริงเปรียบเทียบได้ค่าดังตารางข้างล่างนี้ ให้หาค่าคงที่ของ Pitot Tube ที่ทำการวัด

V	1.86	2.96	4.20	6.47	7.97	cm/s
h	0.756	1.72	3.50	9.12	14.40	cm
\sqrt{h}	0.87	1.31	1.87	3.02	3.80	

ลากเส้นกราฟตั้งจุด origin จะหาค่าคงที่ C ได้
เลือกจุดที่เหมาะสมสมใจจากเส้นตรงที่ลากขึ้น แทนค่า
หาค่าคงที่ได้ดังนี้

ให้จุด B เท่ากับ (8,3.7)

$$C = \sqrt{\frac{2g}{K}} = \frac{V}{\sqrt{h}} = \frac{8}{3.7} = 2.162$$

สมการของ Pitot Tube เครื่องนี้ จะเท่ากับ

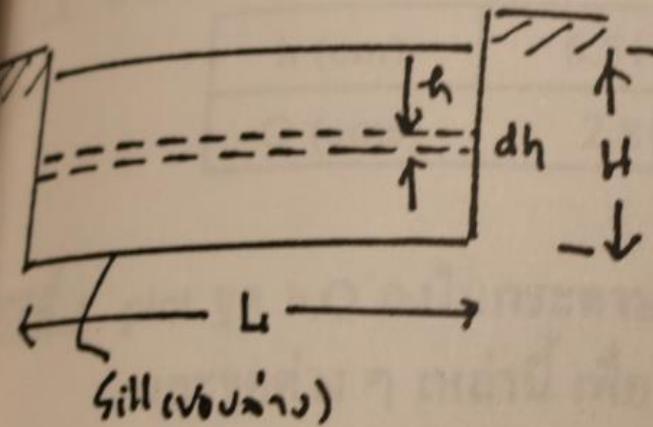
$$V = 2.162\sqrt{h} \text{ (cm/s)} \text{ เมื่อ } h \text{ มีหน่วยเป็น cm}$$

h:cm

4. Notch and Weir

- Notch เป็นออร์ifice สอย่างหนึ่งที่ระดับผิวน้ำอยู่ต่ำกว่าขอบบน
- Weir เป็นท่านบกั้นนำประเกทหนึ่งที่นำไหลท่วมด้านบน
- ชนิด
- ฝายสันคม (Sharp-crested weir)
 - ฝายสันครูปสามเหลี่ยม (Triangular weir)
 - ฝายสันหนา (Broad-crested weir)
 - ฝายสีเหลี่ยมแบบจม (Submerged rectangular weir)

1.1 Rectangular Notch or Sharp crested weir



เมื่อน้ำไหลผ่านนี้อชหรือฝายเกิดการลดขนาดหรือความลึก จะมีแรงต้านอันเนื่องมาจากการเสียดทานทำให้ปริมาณการไหลจริง (Q_a) ต่างจากปริมาณการไหลตามทฤษฎี (Q_t)

ให้ L : ความกว้างของน้อช

H : ความสูงที่ระดับผิวน้ำอยู่เหนือนีอุบล่าง

C_d : สปส. แห่งการไหล

ปริมาณน้ำที่ไหลผ่าน $dQ = \text{พื้นที่截面} \times \text{ความเร็วกระแสน้ำ}$

$$dQ_t = L dH \sqrt{2gh}$$

ปริมาณที่ไหลจริง

$$\int_0^H dQ_a = C_d L dH \sqrt{2gh}$$

$$Q = C_d L \sqrt{2g} \int_0^H h^{\frac{1}{2}} dh$$

การหาค่าคงที่

$$= \left[\frac{(3)}{3} \right]_0^H$$

บวกมาพนากาเหลพาน $dh = \text{พินที} \times \underline{\text{แบบเล็ก}} \times \text{ความเร็วกระแสน้ำ}$

$$\frac{dQ_t}{dt} = L d h \sqrt{2 g h}$$

ปริมาณที่ไอลจิง

$$Q = Cd L \sqrt{2g} \int^H h^2 dh$$

การหาค่าคงที่

จากสมการ

$$Q = Cd L \sqrt{2g} \left| \left(\frac{3}{2} \right) h^{\frac{3}{2}} \right|_0^H$$

$$Q = \left(\frac{2}{3} \right) Cd \sqrt{2g} LH^{\frac{3}{2}}$$

$$Q = KH^2$$

ໜົດ

การทดลองหาค่าคงที่ของฝายนี้ โดยทดลองวัด Q และ H และ plot ในกระดาษ $H^3/2$ จะได้ค่าคงที่ออกมา

EX หาค่าคงที่และค่า Cd จากการทดลองฝายสันคูมที่มีความกว้าง 0.6 เมตรนี้

h (cm)	6.51	7.16	7.75	8.27	8.70
Q (cms)	2.81	3.18	3.54	3.87	4.19

วิธีที่ 1 plot ชุด h,Q ลงในกระดาษกราฟ และลากเส้นตรงที่ผ่านจุด (0,0) และจุดต่าง ๆ เหล่านี้ เพื่อให้เกิด error น้อยที่สุด

เลือกจุด P(1.5,2.5) จากเส้นตรงที่ plot ขึ้น

$$\text{จากสมการ } Q = \left(\frac{2}{3}\right) Cd \sqrt{2g} L H^{\frac{3}{2}}$$

$$\text{หรือ } Q = K H^{\frac{3}{2}}$$

$$\text{จะได้ } K = \left(\frac{2}{3}\right) Cd \sqrt{2g} L$$

$$\text{หรือ } K = Q / H^{\frac{3}{2}} = 2.5 / 1.5^{\frac{3}{2}} = 1.36$$

$$Cd = \frac{1.361}{\left(\frac{2}{3}\right) \sqrt{2g} \cdot 0.6}$$

วิธีที่ 2 โดยการหาค่าคงที่จากสมการ

$$Q = k H^n$$

$$Cd = \frac{1.361}{(2/3) \sqrt{2g} 0.6}$$

ที่ 2 โดยการหาค่าคงที่จากสมการ

$$Q = k H^n$$

$$\log Q \doteq \log k + n \log H$$

ผลลัพธ์ค่าที่ได้ลงในกระดาษ log-log จะได้ค่า n และ $\log k$ ออกมาระเป็นสมการ Empirical สำหรับ weir ชุดนี้ ดังนี้

$\log_n h$	1.87	1.97	2.05	2.11	2.16
$\log_n Q$	1.03	1.12	1.26	1.35	1.43

อ่านค่า slope = $n = 1.5 = 3/2$

อ่านค่า absicca = $\log k = 0.3$

$$k = 1.36$$

∴ สมการของฝายนี้เท่ากับ

$$Q = 1.36 H^{3/2}$$

III.2 โศกการหาค่าคงที่จากสมการ

$$Q = k H^n$$

$$\log Q \doteq \log k + n \log H$$

พื้นดินค่าที่ได้ลงในกระดาษ log-log จะได้ค่า n และ $\log k$ ออกมานะเป็นสมการ Empirical
สำหรับ weir ชุดนี้ ดังนี้

$\log_n h$	1.87	1.97	2.05	2.11	2.16
$\log_n Q$	1.03	1.12	1.26	1.35	1.43

อ่านค่า slope = $n = 1.5 = 3/2$

อ่านค่า absicca = $\log k = 0.3$

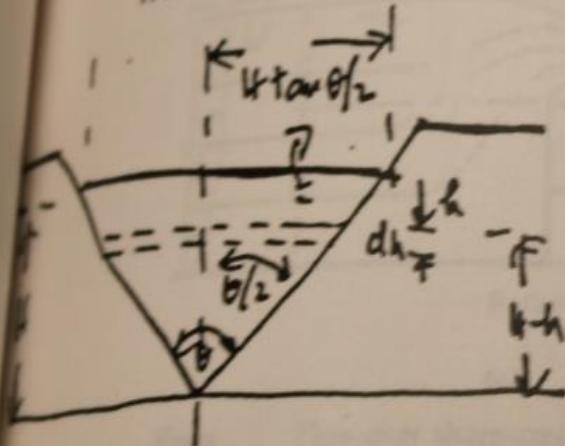
$k = 1.36$

∴ สมการของฝายนี้เท่ากับ

$$Q = 1.36 H^{3/2}$$

4.2 Triangular Weir (V-notch)

นิยมใช้น้อชรูปด้วย V เพราะไม่มีขอบล่างที่ทำให้เกิดการบุบตัวของน้ำที่ไหลผ่านค่า Cc จึงคงที่ไม่ว่า H จะมีค่าเท่าใด



กำหนดให้ H : ความสูงของระดับผิวน้ำ

θ : มุมของน็อต

ความกว้างของน้ำชั่วคราวคือ $= 2H \tan \theta / 2$

ความเร็วของน้ำที่ผ่านແນลึก ๆ ที่มีความหนา dh
และอยู่ใต้น้ำ h ;

$$V_t = \sqrt{2gH}$$

$$dQ = Cd Vt As$$

$$= Cd\sqrt{2gH} \cdot 2(H - h) \tanh(\theta / 2) dh$$

$$Q = \int dQ = 2Cd\sqrt{2g} \tan(\theta/2) \int_0^H (H-h) h^{1/2} dh$$

$$= 2Cd\sqrt{2g} \tan(\theta/2) \left[(2/3) H h^{3/2} - (2/5) h^{5/2} \right]_0^H$$

$$= -2Cd\sqrt{2g} \tan(\theta/2) \left[(2/3)H \cdot H^{3/2} - (2/5)H^{5/2} \right]$$

$$\text{จะได้ } Q = (8/15) Cd \sqrt{2g} \tan(\theta/2) H^{5/2} \quad \dots \dots \dots *$$

EX น้ำไหลผ่านฝายสันคูมรูปสามเหลี่ยมนูนจาก โคลนนีระดับน้ำอยู่สูงกว่าฝาย 0.15 ม. ตกลงในถังน้ำที่เจาะรูระบายน้ำค้านล่างชั้งมี ϕ เท่ากับ 0.65 ม. เมื่อน้ำอยู่ในสภาพสมดุลย์ จงหาความสูงของน้ำในถังค้านล่าง (h) เมื่อกำหนดให้สัมประสิทธิ์อัตราการไหลผ่านฝายสันคูมและระบายน้ำเท่ากับ 0.59 และ 0.61 ตามลำดับ

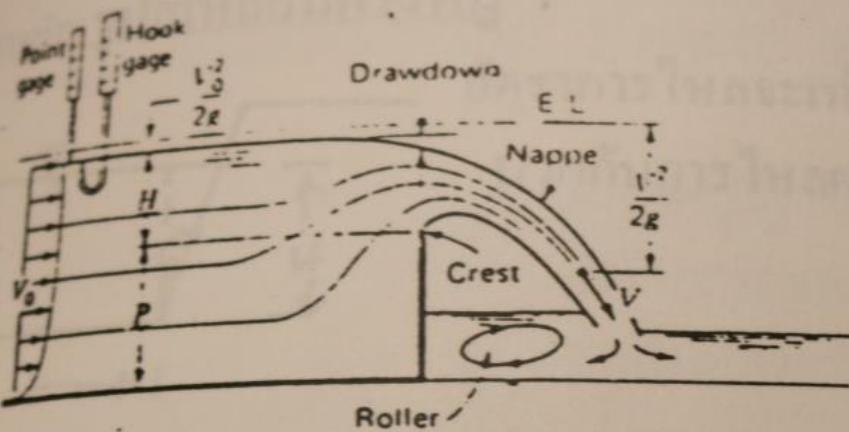
เมื่อสภาพน้ำสมดุลย์ อัตราการไหลจากฝายสันคูม = อัตราการไหลของระบายน้ำ

$$\begin{aligned} \text{หา } Q_1 &= \left(8 / 15\right) Cd \sqrt{2g} \tan\left(\theta / 2\right) H^{5/2} \\ &= \left(8 / 15\right) 0.59 \sqrt{2 \times 9.81} \tan\left(90^\circ / 2\right) H^{5/2} \end{aligned} \quad \dots\dots (1)$$

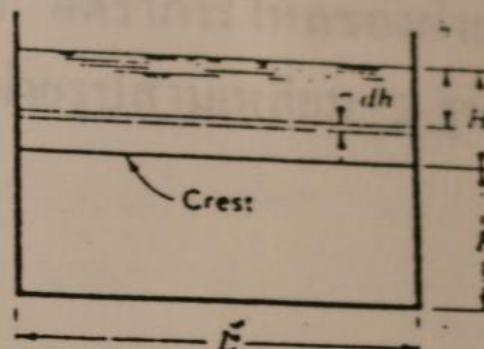
$$\begin{aligned} \text{หา } Q_2 &= Cd A_o \sqrt{2gh} \\ &= 0.61 (\pi / 4) \times (0.65)^2 \sqrt{2 \times 9.81 h} \end{aligned} \quad \dots\dots (2)$$

เพราะว่า $Q_1 = Q_2$

จะได้ $h = 2.10 \text{ m.}$



(a)



(b)

Figure

Flow over sharp-crested weir. (a) Side view. (b) Looking upstream.

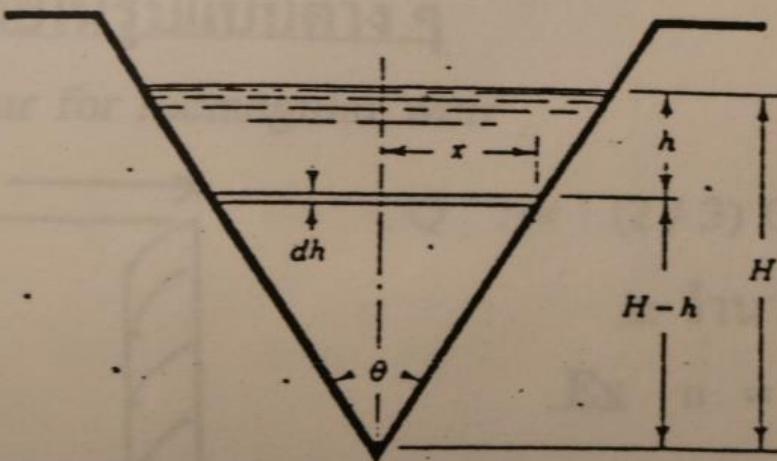


Figure Triangular weir.

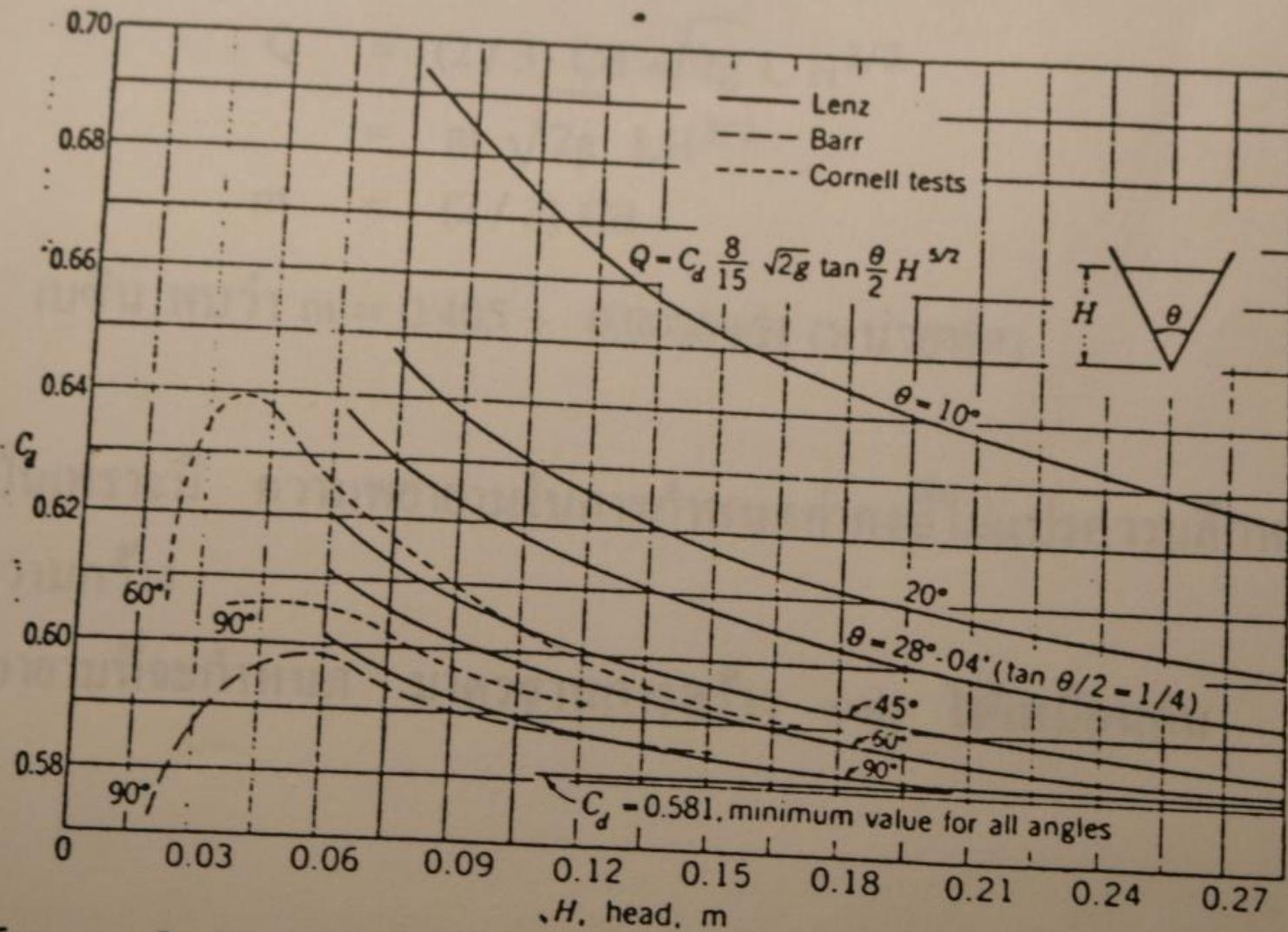
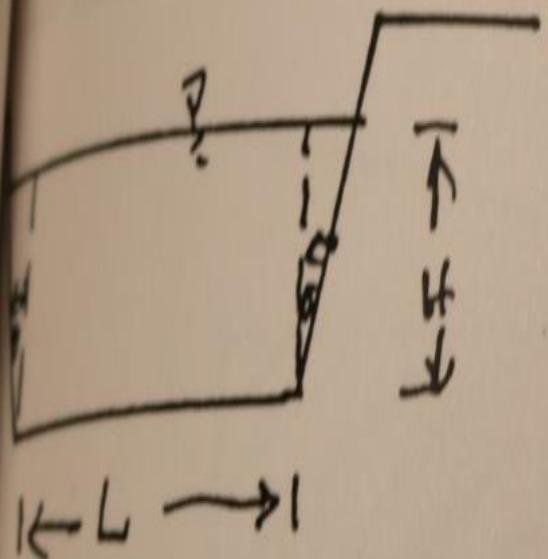


Figure Coefficients for triangular weirs.

4.3 weir รูปสี่เหลี่ยมคางหมู

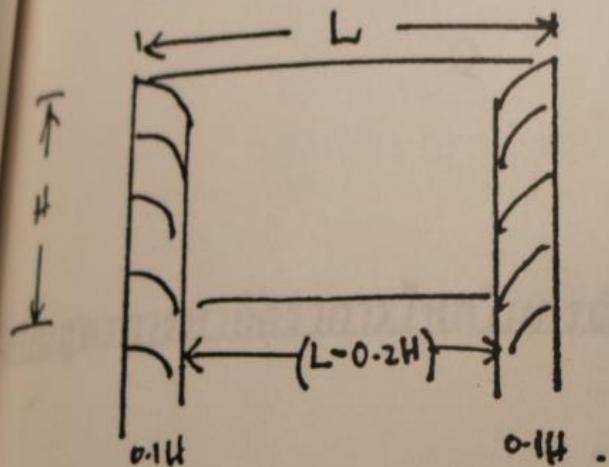


อัตราการไหลจะเท่ากับ อัตราการไหลของฝายด้านสี่เหลี่ยม
บวกกับการไหลผ่านฝายรูปสามเหลี่ยม 2 รูป จะได้

$$Q = (2/3) Cd \sqrt{2g} LH^{3/2} + (8/15) Cd \sqrt{2g} \tan(2\theta/2) H^{5/2}$$

4.4 สมการของฝายในรูปแบบต่างๆ

Francis formula for rectangular weir



$$Q = (2/3) Cd \sqrt{2g} (L - 0.1n \ln H) H^{3/2}$$

n: จำนวนค้านข้างที่ลดขนาด

Ex n = 2, Cd = 0.623

$$Q = 3.3(L-0.1n H)H^{3/2}$$

Bazin formula for rectangular weir

$$Q = (2/3) Cd \sqrt{2g} L H^{3/2}$$

$$= m \sqrt{2g} L H^{3/2}$$

$$m = (2/3) Cd$$

เบซิน พนวณ $m = 0.405 + 0.00984/H$ (หน่วยฟุต)

- ทั้งนี้เป็นเพื่อ减นิความพยายามในการกำหนดค่าคงที่ไม่แปรความลึกหรือองค์ประกอบอื่น เช่น ความกว้าง

4.5 การปรับแก้สมการอันเนื่องจาก Velocity of approach

ข้อสมมุติฐานเดิมที่ว่าความเร็วของน้ำที่ดันน้ำเท่ากับ 0
จึงพิจารณาเฉพาะค่า h อย่างเดียว แต่ถ้า v มีอิทธิพลแล้ว
จำเป็นต้องมาพิจารณาค่า Velocity head นี้เพิ่มไปด้วย

$$\text{เดิม } dQ = Cd \sqrt{2gh} L dh$$

$$\text{จะเป็น } Q = Cd \sqrt{2g} L \int_{v^2/2g}^{H+v^2/2g} h dh$$

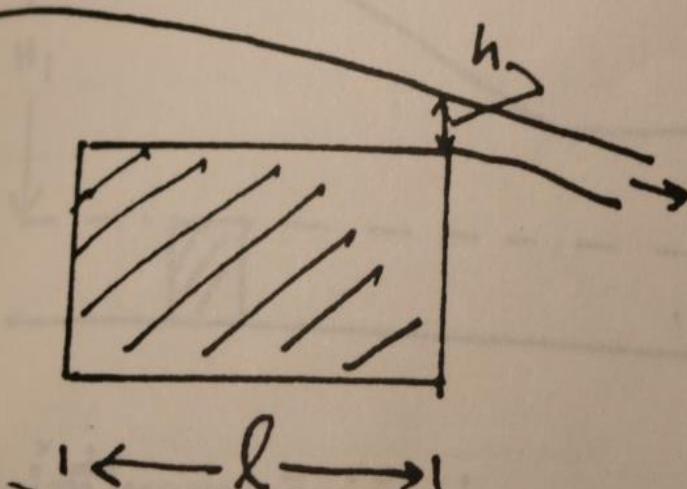
$$= Cd \sqrt{2g} L \left(\frac{2}{3} h^{3/2} \right) \Big|_{v^2/2g}^{H+v^2/2g}$$

$$Q = Cd \sqrt{2g} L \left(H + \frac{V_1^2}{2g} \right)^{3/2} - \frac{(V_1^2)^{3/2}}{2g}$$

.....

นี่เป็นสูตรการหาอัตราการไหลในกรณีที่ความเร็วไหลเข้ามีอิทธิพลด้วย

4.6 Broad-crested weir (เวียที่มีขอบล่างหนา)



Q เป็นฟังก์ชันของค่าความสูงน้ำ H

ความหนาของขอบล่าง ।

ความกว้างของขอบล่าง b

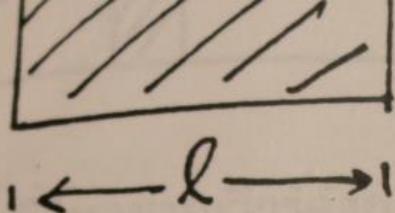
สมมุติให้ความกว้างของขอบล่างกว้างมากชนิดที่ทำให้ปริมาณน้ำที่ไหลผ่านอย่างสม่ำเสมอลดลง
ความลึกของน้ำที่ขอบด้านปลายทางออก
ถ้าขึ้นไม่พิจารณาความสูญเสียพลังงานใด ๆ จะได้

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

$$V = \sqrt{2g(H - h)}$$

$$Q = Cd (Bh) V = Cd Bh \sqrt{2g(H - h)} \quad \dots\dots (1)$$

จะหาค่า Q ที่ไหลได้มากที่สุด ได้โดย



ทำให้ปริมาณน้ำที่ไหลผ่านอย่างสม่ำเสมอลดลง
ความลึกของน้ำที่ขอบด้านปลายทางออก
ถ้าขังไม่พิจารณาความสูญเสียพลังงานใด ๆ จะได้

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

$$V = \sqrt{2g(H - h)}$$

$$Q = Cd(Bh)V = Cd Bh \sqrt{2g(H - h)} \quad \dots \dots (1)$$

จะหาค่า Q ที่ไหลได้มากที่สุด ได้โดย

$$\text{เมื่อ } Q = Cd \sqrt{2g} b \left| Hh^2 - h^3 \right|^{1/2}$$

$$\frac{dQ}{dh} = 2Hh - 3h^2 = 0 \quad ; \quad h = \frac{2}{3}H \quad \dots \dots (3)$$

แทนค่า h จากสมการ (3) ในสมการ (2)

$$\begin{aligned} \text{จะได้ } Q &= Cd \sqrt{2g} b \left(H \left(\frac{4}{9} \right) H^2 - \left(\frac{8}{27} \right) H^3 \right)^{1/2} \\ &= 0.385 Cd B \sqrt{2g} H^{3/2} \quad \dots \dots (4) \end{aligned}$$

EX จงออกแบบความกว้างของฝายสันหนา เพื่อรับน้ำหลักในอัตราวันละ 50,000 ลบ.ม. โดยมีความสูงของระดับน้ำด้านหนึ้นอยู่ 40 ซม. กำหนดให้สัมประสิทธิ์อัตราการไหลเท่ากับ 0.61

$$\text{อัตราการไหลน้ำหลัก} = 50,000 \text{ ลบ. ม./วัน}$$

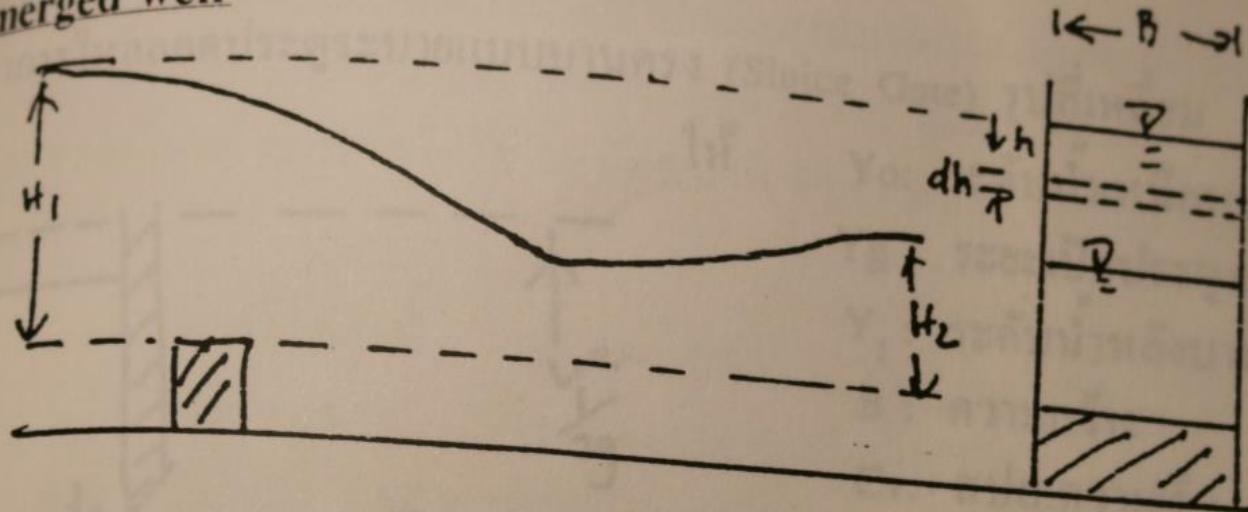
$$= \frac{50,000}{24 \times 3,600} \text{ ลบ. ม./วินาที} = 0.58 \text{ cms.}$$

$$\text{จากสมการฝายสันหนา } Q = 0.385 C_d \sqrt{2g B H^{3/2}}$$

$$\text{แทนค่า } 0.58 = 0.385 \times 0.51 \sqrt{2 \times 9.81} B \times (0.4)^{3/2}$$

$$\text{จะได้ความกว้างของฝายสันหนา } B = 2.20 \text{ ม.}$$

4.7 Submerged weir



การคำนวณน้ำที่ไหลผ่านเวียร์ดังกล่าว จะแยกออกเป็นสองส่วน

ส่วนแรกเป็นแบบ free weir

ส่วนที่สองเป็นแบบ drowned orifice

การคำนวณใน

ส่วนแรก

$$dq = Cd (Bdh) \sqrt{2gh}$$

$$\int_0^{Q_1} dq = Cd \sqrt{2g} B \int_0^{H_1 - H_2} h dh$$

$$Q_1 = (2/3) Cd \sqrt{2g} B \left| h^{3/2} \right|_0^{H_1 - H_2}$$

$$= (2/3) Cd \sqrt{2g} B (H_1 - H_2)^{3/2}$$

การประนีดน้ำที่ไหลผ่านเวียร์ดังกล่าว จะแยกออกเป็นสองส่วน

ส่วนแรกเป็นแบบ free weir

ส่วนที่สองเป็นแบบ drowned orifice

$$dq = Cd (Bdh) \sqrt{2gh}$$

$$\int_0^{Q_1} dq = Cd \sqrt{2g} B \int_0^{H_1 - H_2} h dh$$

$$Q_1 = (2/3) Cd \sqrt{2g} B \left| h^{3/2} \right|_0^{H_1 - H_2}$$

$$= (2/3) Cd \sqrt{2g} B (H_1 - H_2)^{3/2}$$

$$dq = Cd B H_2 \sqrt{2g(H_1 - H_2)}$$

$$= Cd B H_2 \sqrt{2g(H_1 - H_2)}$$

$$\sum Q = Q_1 + Q_2$$

$$= (2/3) Cd \sqrt{2g} B (H_1 - H_2)^{3/2} + Cd B H_2 \sqrt{2g(H_1 - H_2)} \quad*$$

งานสอง แบบจนน้ำ ตามอัตราการไหล

$$dq = Cd B \dot{H}_2 \sqrt{2g(H_1 - H_2)}$$

$$\sum Q = Q_1 + Q_2$$

$$= (2/3) Cd \sqrt{2g} B (H_1 - H_2)^{3/2} + Cd B H_2 \sqrt{2g(H_1 - H_2)} \dots *$$

Ex ฝายสันคนที่บริเวณขอบสาระว่าไบน้ำกว้าง 3m. ถ้าระดับน้ำในสาระว่าไบน้ำสูงกว่าระดับสันฝาย 1.5 m. และขณะที่ระบายน้ำออกจากสาระเพื่อเปลี่ยนน้ำ ฝายระดับน้ำในอกสาระอยู่สูงกว่าระดับฝายน้ำ 0.25 m. จงหาอัตราการไหลออกจากสาระ เมื่อ $Cd = 0.6$

จากโจทย์ $H_1 = 0.5$ m. $H_2 = 0.25$ m.

$$H_1 - H_2 = 0.25 \text{ m.}, Cd = 0.6$$

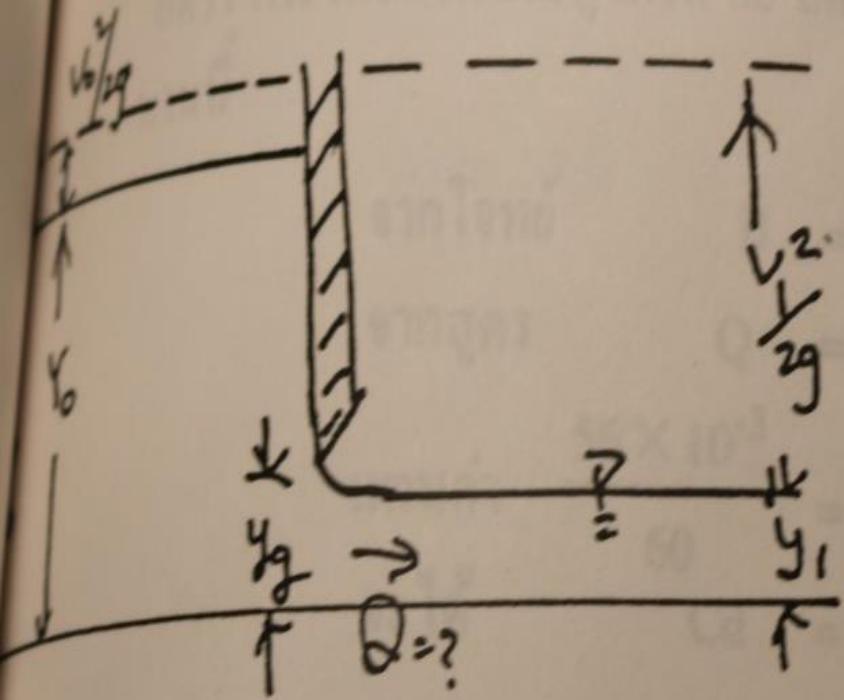
แทนค่า $Q = (2/3) Cd \sqrt{2g} B (H_1 - H_2)^{3/2} + Cd B H_2 \sqrt{2g(H_1 - H_2)}$

$$= (2/3) 0.6 \sqrt{2 \times 9.8} \times 3 \times (0.25)^{3/2} 0.6 \times 3 \times 0.25 \sqrt{2 \times 9.8 \times 0.25}$$

$$= 1.66 \text{ ลบ. ม./วินาที}$$

5. Flow over sluice Gate

อัคตราการไหลลดประตุรับน้ำแบบบานครง (Sluice Gate) รูปสี่เหลี่ยม



ให้ Yo: ระดับน้ำหนึ่งอุบานประดู
 Yg: ระยะเปิดประดูรูระบายน
 Y₁: ระดับน้ำหลังบานประดู
 B: ความกว้าง

Cv: สปส.ความเร็ว

Cc: สปส.การคุณตัว

จากสมการไนต์ลต่อเนื่อง $V_0 A_0 = V_1 A_1$

$$V_0 B Y_0 = V_1 B Y_1$$

$$V_0 = V_1 Y_1 / Y_0 \dots \dots \dots (1)$$

$$\text{จากสมการพลังงาน } V^2 o / 2g + Y_o = V_1^2 / 2g + Y_1$$

$$\text{จากสมการพลังงาน } V^2 o / 2g + Y_o = V_1^2 / 2g + Y_1$$

แทนค่า V_o จากสมการ (1)

$$\begin{aligned} V_1 &= \frac{\sqrt{2gY_o}}{\sqrt{Y_1 / Y_o + 1}} \\ \text{ให้ } A_1 &= C_c A g \\ Y_1 &= C_c Y g \end{aligned} \quad \dots\dots\dots (2)$$

$$\text{จะได้ } V_1 = \frac{\sqrt{2g Y_o}}{\sqrt{C_c Y g / Y_o + 1}} \quad \dots\dots\dots (3)$$

$$V_{\text{actual}} = \frac{C_v \sqrt{2g Y_o}}{\sqrt{C_c Y g / Y_o + 1}}$$

$$Q = B Y_1 V_{\text{actual}} = \frac{C_v C_c B Y g \sqrt{2g Y_o}}{\sqrt{C_c Y g / Y_o + 1}}$$

$$\text{จะได้ } Q = C_d B Y g \sqrt{2g Y_o}$$

$$\text{เมื่อ } C_d = \frac{C_v C_c}{\sqrt{C_c Y g / Y_o + 1}} \quad \dots\dots\dots *$$

ในการทดสอบการไหลลดประตุระบายน้ำแบบบานตรงในห้องปฏิบัติการ พบร่วมกันใช้
ประตุจำลองขนาดกว้าง 4 ซม. เปิดประตุสูง 2 ซม. วัดระดับน้ำด้านหนึ่งอีก 0.236 ม.
อัตราการไหลผ่านประตุวัดได้ 56 ลิตร/นาที จงหา สปส. อัตราการไหลของประตุระบายน้ำ

บนนี้

จากโจทย์

$$B = 4 \text{ ซม.}, Y_g = 2 \text{ ซม.}, Y_o = 0.236 \text{ ม.}$$

จากสูตร

$$Q = Cd B Y_g \sqrt{2g Y_o}$$

แทนค่า $\frac{56 \times 10^{-3}}{60}$

$$= Cd \times 0.04 \times 0.02 \sqrt{2 \times 9.8 \times 0.236}$$

จะได้

$$Cd = 0.54 \quad \underline{\text{Ans}}$$

สมการการหาอัตราการไหล / ความเร็ว ผ่านอาคารวัดน้ำแบบต่างๆ

Orifice $Q = Cd A \sqrt{2gh}$

Orifice Meter $Q = CA_0 \sqrt{2g \left(\frac{\gamma_2}{\gamma_1} - 1 \right) h}$

เมื่อ $C = \frac{Cd}{\sqrt{1 - (Cc A_0 / A_l)^2}}$

Venturi Meter $Q = \frac{Cv A_2 \sqrt{2gh} \left(S_o / S_1 - 1 \right)}{\sqrt{1 - (D_2 / D_1)^4}}$

Pitot Tube $V = K \sqrt{2gh}$

Weir

Weir

$$\text{Sharp-crested } Q = (2/3) Cd \sqrt{2g} L H^{3/2}$$

$$\text{Triangular } Q = (8/15) Cd \sqrt{2g} \tan(\theta/2) H^{5/2}$$

$$\text{Broad - crested } Q = 0.385 Cd \sqrt{2g} BH^{3/2}$$

$$\text{Submerged } Q = (2/3) Cd \sqrt{2g} B (H_2 - H_1)^{3/2} + Cd B H_2 \sqrt{2g(H_2 - H_1)}$$

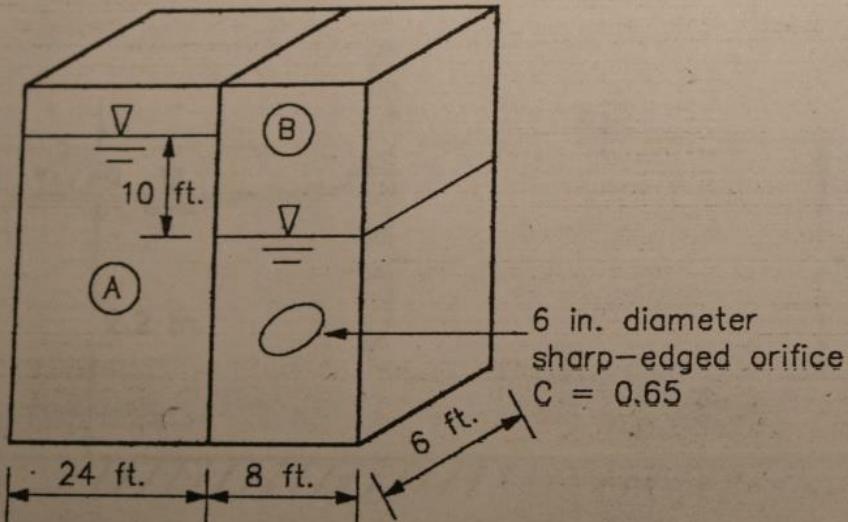
$$\text{Gate } Q = CB Yg \sqrt{2g Y_o}$$

$$\text{เมื่อ } C = \frac{C_c C_v}{\sqrt{(C_c Yg / Y_o) + 1}}$$

Homework Hydraulics L 11

1. A rectangular tank is divided by a partition into two chambers as shown in the below figure. At a certain time, the water level in chamber A is 10.0 ft higher than that in chamber B. Find the time it will take for the water surfaces in the two chambers to be at the same level.

6 in. diameter sharp-edged orifice , C = 0.65



1. จากอัตราการเปลี่ยนแปลงปริมาตร $dV = CA\sqrt{2gh} dt$
 เนื่องจาก A, ความสูง h เปลี่ยนแปลงตามเวลา dt ในขณะที่ถัง A มีระดับน้ำลดลง dh_A
 ถัง B จะมีระดับน้ำเพิ่มขึ้น dh_B ทำให้ความแตกต่างระดับน้ำเหลือเท่ากัน dH_2
 ปริมาตรน้ำที่ออกจากถัง A = ปริมาตรน้ำที่เข้ามาถัง B

$$6 \times 24 \times dh_A = 6 \times 8 \times dh_B$$

$$dh_A = 3 dh_B$$

$$dh = dh_A + dh_B$$

$$dh_A = 0.25 dh$$

$$\frac{dV}{dt} = 0.25 dh \times 24 \times 6 = 36 dh$$

$$A = \pi/4 \times (6/12)^2 = 0.1963 \text{ ft}^2$$

แทนค่า $dV = CA\sqrt{2gh} dt$

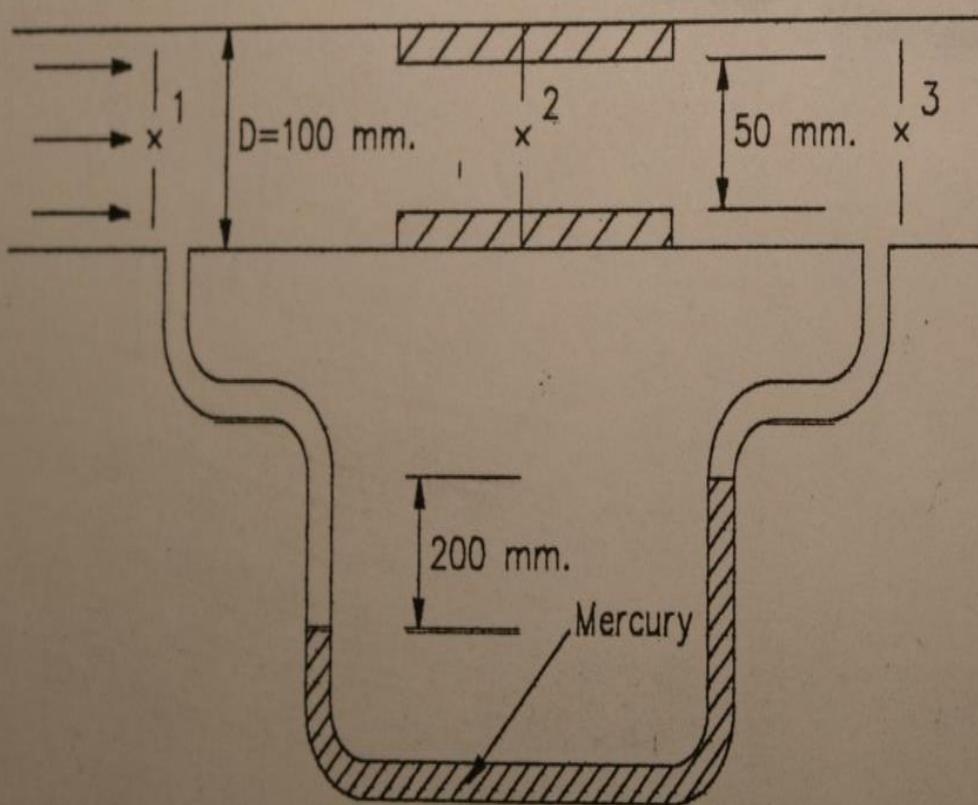
$$36 dh = 0.65 \times 0.1963 \sqrt{2 \times 9.81} h dt$$

$$dt = 35.16 \sqrt{h} dh$$

$$\int dt = \int 35.16 \sqrt{h} dh$$

$$t = 35.16 \times 2 \sqrt{h} \Big|_0^{12} = 222 \text{ sec}$$

2. A 100 mm. diameter pipe has a 50 mm. diameter , long constriction. If the mercury manometer indicates a column height difference of 200 mm. Estimate the flow rate of the water passed by the pipe.



2.

จากสมการพลังงาน ชุด 1 กับ ชุด 2

$$\frac{P_1}{\gamma} + \frac{V_1^2}{2g} - h_1 \frac{V_2^2}{2g} = \frac{P_2}{\gamma} + \frac{V_2^2}{2g}$$

จากสมการพลังงาน ชุด 2 กับ ชุด 3

$$\frac{P_2}{\gamma} + \frac{V_2^2}{2g} - h_2 \frac{V_2^2}{2g} = \frac{P_3}{\gamma} + \frac{V_3^2}{2g}$$

และจากสมการต่อเนื่อง

$$V_1 = V_3 = (d_1/D_1)^2 V_2$$

The pressure change indicated leg the manometer $P_1 - P_3 = (P_1 - P_2) + (P_2 - P_3)$

จะได้ $P_1 - P_2 = (K_1 + K_2) \times \frac{1}{2} \times \rho V_2^2$ แต่ $Q = \frac{\pi d^2 V_2}{4}$

และ $P_1 - P_3 = \gamma (S_{hg} - 1) h$

$$Q = \frac{\pi d^2 \sqrt{2gh(S_{hg}-1)/(h_1+h_2)}}{4}$$

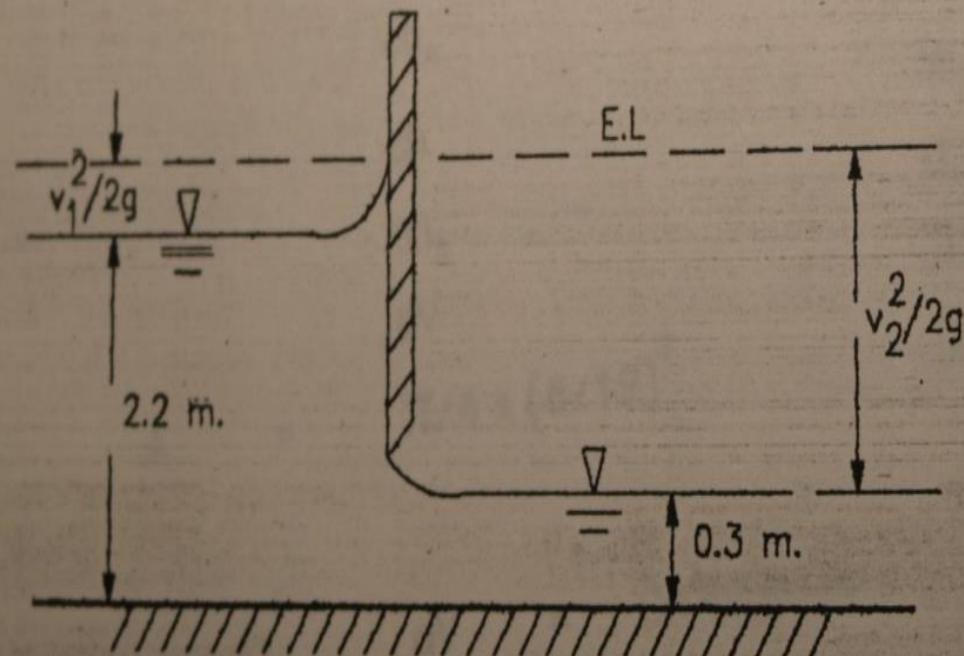
จากตารางได้ $K_1 = 0.478$ และ $K_2 = (1 - A_1/A_2)^2 = (1 - 0.25)^2 = 0.5625$

แทนค่าได้ $Q = 13.53$ ลิตร/วินาที

3. For the sluice gate shown below , If $C_v = 0.98$ What is the flow rate, if $C_c = 0.62$

What is the height of opening ?

(consider the approach velocity too)



3.

$$V_2 = C_v \left[2g(h_1 - h_2) + \frac{V_1^2}{2g} \right]^{3/2}$$

Find V_2 by Trial and error ; First trial $V_1^2/2g = 0$

$$V_2 = 0.98 [2 \times 9.81 \times (2.2 - 0.9) + 0]^{3/2} = 4.95 \text{ m/s}$$

$$h_1 V_1 = h_2 V_2$$

$$22V_1 = 0.9 \times 4.95 \quad V_1 = 2.03 \text{ m/s}$$

$$V_1^2/2g = 2.03^2/(2 \times 9.81) = 0.21 \text{ m}$$

$$V_2 = 5.33 \text{ m/s} \quad \text{ใช้ไม่ได้ ต้อง Trial อีก}$$

$$22V_1 = 0.9 \times 5.33 \quad V_1 = 2.18 \text{ m/s}$$

$$V_1^2/2g = 0.242 \text{ m}$$

$$V_2 = 5.39 \text{ m/s} \quad \text{OK.}$$

$$Q = h_2 V_2 = 0.9 \times 5.39 = 4.35 \text{ m}^3/\text{s}$$

$$\begin{aligned} \text{เมื่อ } C_v &= 0.62 & h_2 &= 0.9/0.62 \\ & & &= 1.45 \text{ m} \end{aligned}$$

4. A sharp-crested suppressed weir is under a head of 2.2 ft. The weir's length is 10.0 ft, and its height is 4.0 ft. Determine the flow rate of water over the weir.

Given $C = 0.611 + 0.075H/H_w$

Under the same conditions except that the weir is submerged and the downstream water surface is 0.96 ft above the top of the weir , Determine the flow rate of water over the weir.

4.

$$C = 0.611 + 0.075H/H_w$$

$$C = 0.611 + 0.075 (2.2/0.4) = 0.6522$$

$$Q = \frac{2CL\sqrt{2g}}{3} H^{3/2}$$

$$Q = \frac{2 \times 0.6522 \times 10 \times \sqrt{2 \times 32.2}}{3} \times 2.2^{3/2} = 116 \text{ ft}^3/\text{s}$$

เนื่องจาก $Q = Q_1 [1 - (d/h)^n]^{0.385}$

$$Q_1 = 116 \text{ ft}^3/\text{s}$$

$$Q = 116 \times [1 - (0.96/2.2)^{3/2}]^{0.385} = 100 \text{ ft}^3/\text{s}$$