

ΜΗΧΑΝΙΚΗ ΤΩΝ ΡΕΥΣΤΩΝ

(ΥΔΡΑΥΛΙΚΗ)

1

ΚΛΑΣΙΚΟΣ ΚΑΤΑΜΕΡΙΣΜΟΣ ΤΟΥ ΜΑΘΗΜΑΤΟΣ :

1. ΙΔΙΟΤΗΤΕΣ ΤΩΝ ΡΕΥΣΤΩΝ

- π.χ. ιξώδες, θερμοκρασία

2. ΥΔΡΟΣΤΑΤΙΚΗ

- Νερό σε ηρεμία
- Πίεση του νερού πάνω σε βτερές επιφάνειες, π.χ. πάνω σε φράγματα

3. ΥΔΡΟΔΥΝΑΜΙΚΗ

- Νερό σε κίνηση
- Νόμοι της κίνησης του νερού
- Αρχή της διατήρησης της ενέργειας

4. ΚΛΕΙΣΤΟΙ ΑΓΩΓΟΙ

- Υδρεύσεις κατοικημένων περιοχών

5. ΑΝΟΙΚΤΟΙ ΑΓΩΓΟΙ

- Αρδευτικά κανάλια
- Ποτάμια (φυσικοί ανοικτοί αγωγοί)

Πρακτικές
εφαρμογές

Μεγέθη που απαντώνται σε πρακτικά προβλήματα:

- ταχύτητα του νερού
 - γεωμετρικό σχήμα της διατομής ενός αγωγού
 - τραχύτητα των τοιχωμάτων ενός αγωγού
 - αντίσταση στην κίνηση του νερού
-
- Μαθηματικές σχέσεις που συνδέουν τα ανωτέρω μεγέθη βάσει πειραμάτων στο εργαστήριο και παρατηρήσεων (μετρήσεων) στη φύση

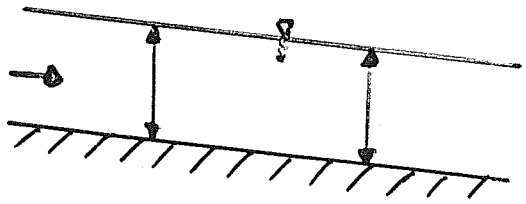
ΑΝΟΙΚΤΟΙ ΑΓΩΓΟΙ

1. ΕΙΣΑΓΩΓΗ ΣΤΗΝ ΥΔΡΑΥΛΙΚΗ ΤΩΝ ΑΝΟΙΚΤΩΝ ΑΓΩΓΩΝ

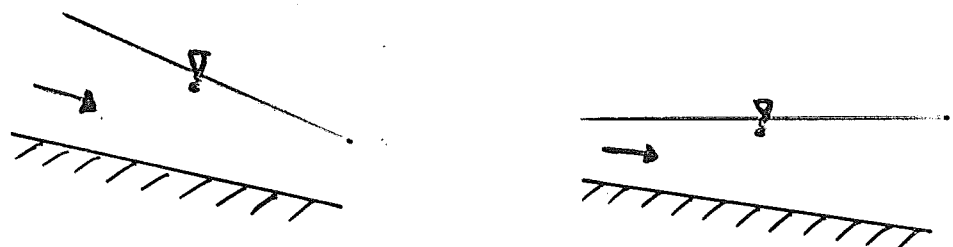
- Διάκριση μεταξύ κλειστών και ανοικτών αγωγών
- Κλειστοί αγωγοί: - Η διατομή της ροής καθορίζεται πλήρως από τις στερέες επιφάνειες (η διατομή είναι γεμάτη με νερό)
 - Συνήθως κυκλική διατομή
 - Ομοιόμορφη τραχύτητα των τοιχωμάτων
- Ανοικτοί αγωγοί: - Ροή του νερού με ελεύθερη επιφάνεια (ατμοσφαιρική πίεση)
 - Κλειστοί αγωγοί των οποίων η διατομή δεν είναι γεμάτη με νερό
 - Διατομή τεχνητών αγωγών: απλά γεωμετρικά σχήματα (π.χ. τραπεζοειδής διατομή)
 - Διατομή φυσικών αγωγών (ποταμών): ακανόνιστη, ανομοιόμορφη τραχύτητα

2. ΕΙΔΗ ΡΟΗΣ ΣΕ ΑΝΟΙΚΤΟΥΣ ΑΓΩΓΟΥΣ

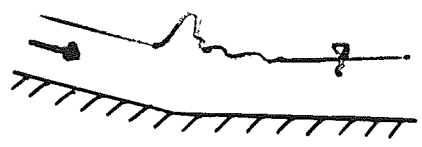
Ομοιόμορφη : Ταχύτητα του νερού σταθερή,
 Βάθος νερού σταθερό
 από διατομή σε διατομή \Rightarrow
 Επιφάνεια νερού παράλληλη προς τον
 πυθμένα



Ανομοιόμορφη : Μεταβαλλόμενο βάθος από διατομή
 σε διατομή \Rightarrow
 Επιφάνεια νερού μη παράλληλη προς
 τον πυθμένα



Βαθμιαία μεταβολή



Ταχεία (απότομη μεταβολή)

Σταθερή (ή μόνιμη): Σταθερή ταχύτητα ενός σημείου ως προς τον χρόνο,
βάθος ροής (σε μια διατομή) σταθερό
ως προς τον χρόνο

Αεταδής (μη μόνιμη): Η ταχύτητα ενός σημείου μεταβάλλεται ως προς τον χρόνο,
το βάθος ροής (σε μια διατομή) μετα-
βάλλεται ως προς τον χρόνο

Αριθμός Reynolds = $Re = \frac{\text{δυνάμεις αδρανείας}}{\text{δυνάμεις ιξώδους}}$

$$Re = \frac{u \ell}{\nu}$$

u : ταχύτητα του υγρού

ℓ : χαρακτηριστικό μέγεθος με διαστάσεις μήκους, συνήθως μέσο βάθος ροής

$$\ell = \frac{A}{b}$$

A : υγρή διατομή

b : πλάτος υγρής επιφάνειας

ν : κινηματικός συντελεστής συνεκτικότητας ή ιξώδους

Στρωτή ροή } Αναλόγως των τιμών του Re
Τυρβώδης ροή }

π.χ. για $Re < 600 \Rightarrow$ στρωτή ροή

Αριθμός Froude = $Fr = \frac{\text{δυνάμεις αδρανείας}}{\text{δυνάμεις βαρύτητας}}$

$$Fr = \frac{u}{\sqrt{gl}} \quad (\text{ΜΕΡΙΚΕΣ ΦΟΡΕΣ } Fr = \frac{u^2}{gl})$$

g : επιτάχυνση βαρύτητας

ποτάμια (ήρεμη) ροή } αναλόγως των τιμών του Fr
χειμαρρώδης (ταχεία) ροή }

για $Fr < 1$ ποτάμια (υποκρίσιμη ροή)
 (κίνηση μιας μικρής διαταραχής και προς τα
 ανάντη)

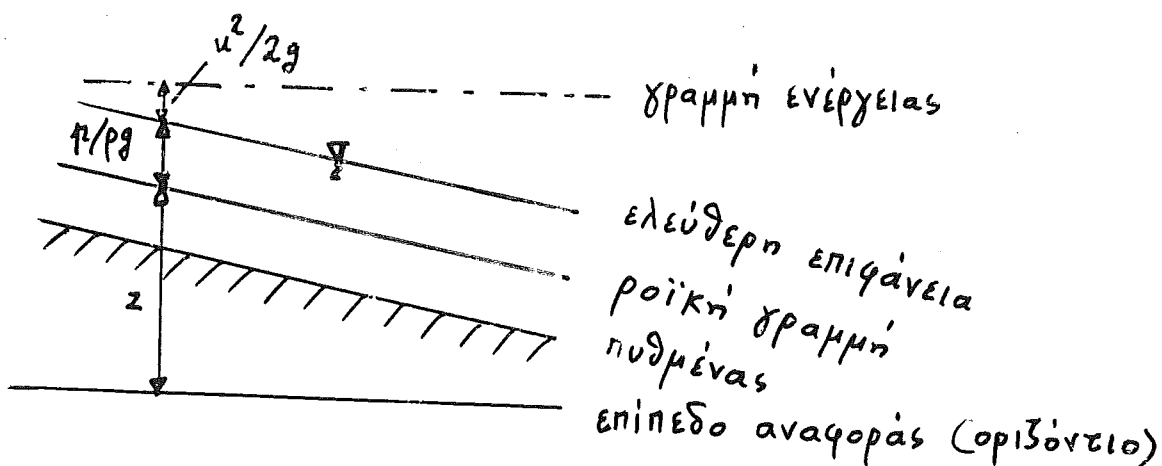
για $Fr > 1$ χειμαρρώδης (υπερκρίσιμη) ροή
 (κίνηση μιας μικρής διαταραχής μόνο προς τα
 κατάντη)

για $Fr = 1$ κρίσιμη ροή

Στην πράξη :

- συνήθως ανομοιομορφη ροή
 (σε μικρού μήκους ανοικτούς αγωγούς κατά
 προσέγγιση ομοιομορφη ροή)
- συνήθως τυρβώδη ροή
- κατά προσέγγιση σταθερή ροή
 (αεταδής ροή : κύματα)

3. ΕΞΙΣΩΣΗ ΒΕΡΝΟΥΛΛΙ ΣΕ ΡΟΗ ΑΝΟΙΚΤΩΝ ΑΓΩΓΩΝ



$$\frac{u^2}{2g} + \frac{p}{\rho g} + z = \text{σταθ.}$$

Εξίσωση ενέργειας

- Κατά μήκος μιας ροϊκής γραμμής
- Απώλειες λόγω τριβών αμελητέες (τέλεια ρευστά)

$\frac{u^2}{2g}$: ύψος ή φορτίο ταχύτητας (κινητική ενέργεια ανά μονάδα βάρους του ρευστού)

$\frac{p}{\rho g}$: ύψος ή φορτίο πίεσης (ενέργεια λόγω πίεσης ανά μονάδα βάρους του ρευστού)

z : ύψος ή φορτίο θέσης (δυναμική ενέργεια ανά μονάδα βάρους του ρευστού)

$\frac{p}{\rho g} + z$: πιεζομετρικό ύψος ή φορτίο

Παραδοχές :

- Ροή σταθερή
- Ροϊκές γραμμές : ευθείες και παράλληλες \Rightarrow
- Υδροστατική κατανομή της πίεσης ($\frac{p}{\rho g} + z = \text{σταθ.}$ για όλα τα σημεία μιας διατομής)

Παρατήρηση :

Στους ανοικτούς αγωγούς (και γενικά στους αγωγούς ροής με ελεύθερα επιφάνεια) η πιεζομετρική γραμμή συμπίπτει με την ελεύθερα επιφάνεια του υγρού.

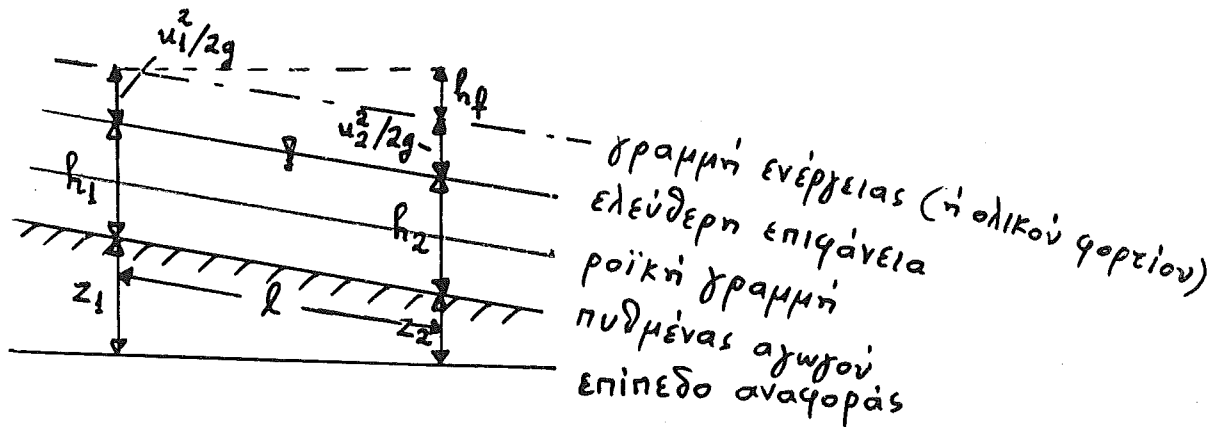
Συντελεστής διόρθωσης του κινητικού φορτίου (α) :

$$\alpha \frac{\bar{u}^2}{2g}$$

\bar{u} : μέση ταχύτητα μιας διατομής

$\alpha = 1.03$ μέχρι 1.6 , για φυσικούς ανοικτούς αγωγούς

Απώλειες λόγω τριβών (πραγματικά ρευστά):



$$\frac{u_1^2}{2g} + h_1 + z_1 = \frac{u_2^2}{2g} + h_2 + z_2 + h_f$$

$$\alpha_1 \frac{\bar{u}_1^2}{2g} + h_1 + z_1 = \alpha_2 \frac{\bar{u}_2^2}{2g} + h_2 + z_2 + h_f$$

$$S_f = \frac{h_f}{l}$$

S_f : κλίση γραμμής ενέργειας (ή ενεργειακή κλίση)

Περίπτωση ομοιόμορφης ροής:

$$h_f = z_1 - z_2$$

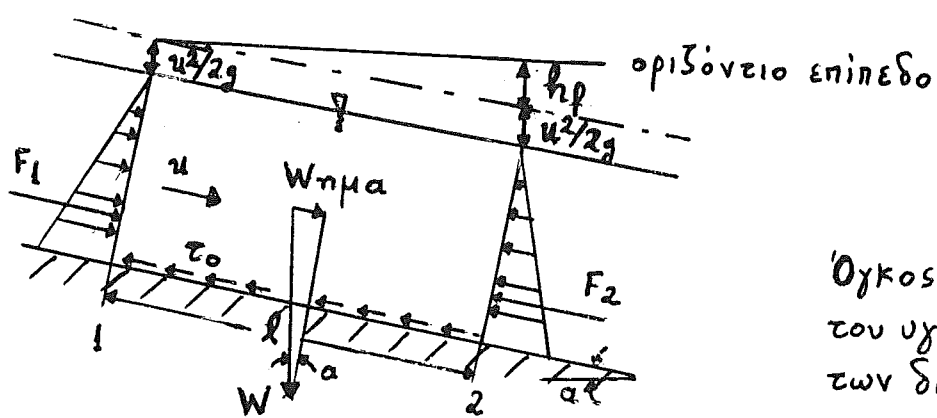
$$S_f = S_w = S_0$$

S_w : κλίση ελεύθερης επιφάνειας

S_0 : κλίση πυθμένα

4. ΣΤΑΘΕΡΗ ΟΜΟΙΟΜΟΡΦΗ ΡΟΗ

- Βάθος ροής : σταθερό
- Διατομή της υγρής επιφάνειας : σταθερή
- Τραχύτητα της επιφάνειας των στερεών ορίων : σταθερή
- Κλίση πυθμένα = κλίση ελεύθερης επιφάνειας
- Κανονικές συνθήκες (κανονικό βάθος, κανονική κλίση)



Όγκος ελέγχου του υγρού μεταξύ των διατομών 1 και 2

- F_1, F_2 : υδροστατικές δυνάμεις
- W : Βάρος του υγρού
- τ_0 : μέση διατμητική τάση στα τοιχώματα

Συνθήκη ισορροπίας δυνάμεων :

$$W\eta\mu\alpha = \tau_0 P\ell$$

$$A\ell\rho g\eta\mu\alpha = \tau_0 P\ell$$

$$\tau_0 = \frac{A}{P}\rho g\eta\mu\alpha$$

$$\eta\mu\alpha = \frac{hf}{\ell} = S_0$$

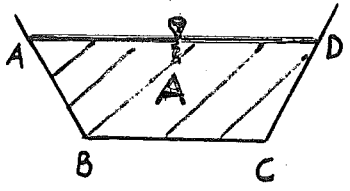
$$\tau_0 = \frac{A}{P}\rho g S_0$$

$$\tau_0 = \rho g R S_0$$

P : βρεχομένη περίμετρος

A : υγρή διατομή (επιφάνεια)

$$R = \frac{A}{P} \Rightarrow \text{υδραυλική ακτίνα}$$



$$P = (AB) + (BC) + (CD)$$

$$\tau_0 = \frac{1}{2} \rho u^2 f$$

f: συντελεστής τριβής (αδιάστατος)

$$\frac{1}{2} \rho u^2 f = \rho g R S_0$$

$$u^2 = \frac{2g}{f} R S_0 \Rightarrow \boxed{u = \sqrt{\frac{2g}{f}} R^{1/2} S_0^{1/2}}$$

Εξίσωση Chézy

$$\boxed{u = C R^{1/2} S_0^{1/2}}$$

$$C = \sqrt{\frac{2g}{f}} \Rightarrow \left[\frac{L}{T} \right]$$

C: συντελεστής του Chézy

f = συνάρτ. $(Re, \frac{\kappa}{R})$

C = συνάρτ. $(Re, \frac{\kappa}{R})$

κ: τραχύτητα των τοιχωμάτων

$\frac{\kappa}{R}$: σχετική τραχύτητα

Εξίσωση Manning

$$\boxed{u = \frac{1}{n} R^{2/3} S_0^{1/2}}$$

$$C = \frac{R^{1/6}}{n}$$

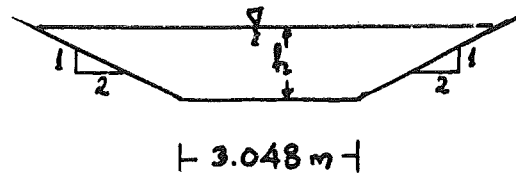
n: συντελεστής Manning $\left[\frac{T}{L^{1/3}} \right]$

(από πίνακες ανάλογα με την τραχύτητα)

$K_{ST} = \frac{1}{n}$ (γερμανική βιβλιογραφία)

Παράδειγμα

12



Τραπεζοειδής
διατομή

$$Q = 6.3675 \text{ m}^3/\text{s}$$

$$S_0 = 0.0006$$

$$n = 0.016$$

$$h = ;$$

Ομοιόμορφη ροή

$$A = 3.048 h + 2 \left(\frac{1}{2} \cdot 2h \cdot h \right) = h (3.048 + 2h)$$

$$P = 3.048 + 2 \sqrt{h^2 + 4h^2} = 3.048 + 2\sqrt{5} h$$

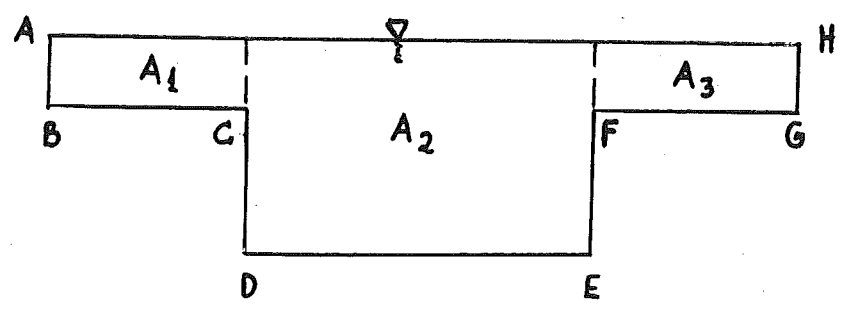
$$R = \frac{A}{P} = \frac{(3.048 + 2h)h}{3.048 + 2\sqrt{5} h}$$

$$Q = 6.3675 = \frac{1}{0.016} (3.048 + 2h) h \left[\frac{(3.048 + 2h) h}{3.048 + 2\sqrt{5} h} \right]^{2/3} 0.0006^{1/2}$$

$$h = 1.03632 \text{ m}$$

Σύνθετη διατομή

- π.χ. ποταμός με υπερχειλισμένες όχθες
- Χωρισμός της διατομής σε επί μέρους τμήματα



$$P_1 = (AB) + (BC)$$

$$P_2 = (CD) + (DE) + (EF)$$

$$P_3 = (FG) + (GH)$$

$$Q = Q_1 + Q_2 + Q_3$$

$$Q_1 = A_1 u_1 = \frac{A_1}{\eta_1} R_1^{2/3} S_0^{1/2}$$

$$Q_2 = A_2 u_2 = \frac{A_2}{\eta_2} R_2^{2/3} S_0^{1/2}$$

$$Q_3 = A_3 u_3 = \frac{A_3}{\eta_3} R_3^{2/3} S_0^{1/2}$$

$$R_1 = \frac{A_1}{P_1}$$

$$R_2 = \frac{A_2}{P_2}$$

$$R_3 = \frac{A_3}{P_3}$$

$$Q : \text{παροχή} \left[\frac{L^3}{T} \right]$$

$$Q = A u$$

Εξίσωση
συνέχειας

5. ΔΙΑΓΡΑΜΜΑ MOODY ΣΕ ΑΝΟΙΚΤΟΥΣ ΑΓΩΓΟΥΣ

$$u = \sqrt{\frac{2g}{f}} R^{1/2} S_0^{1/2}$$

f : συντελεστής τριβής

$$C = \sqrt{\frac{2g}{f}}$$

C : συντελεστής Chézy $[\frac{L^{1/2}}{T}]$

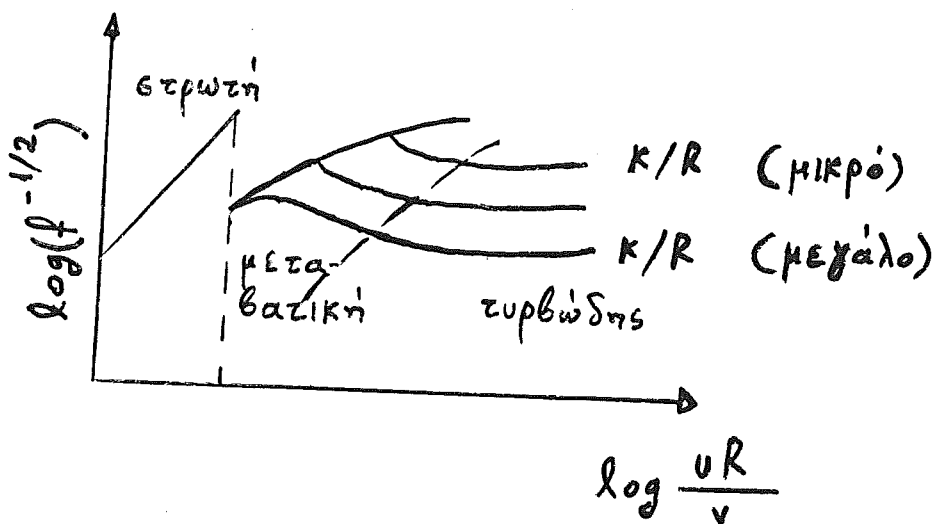
$$f^{-1/2} = \frac{C}{(2g)^{1/2}}$$

f = συνάρτ. $(Re, \frac{k}{R})$

Re = αριθμός Reynolds

k = τραχύτητα [L]

R = υδραυλική ακτίνα [L]



Πρακτικό συμπέρασμα:

Για δεδομένη τιμή k/R σε τυρβώδη ροή και τραχείς αγωγούς $f \rightarrow$ σταθ., $C \rightarrow$ σταθ. και $\eta \rightarrow$ σταθ.

(γιατί $C = R^{1/6} / \eta$).

η : συντελεστής Manning

Η εξίσωση Manning μπορεί να εφαρμοστεί με σχετικά μεγάλη ακρίβεια σε τυρβώδη ροή και τραχείς σωλήνες.

Για κλειστούς αγωγούς με εξωτερική διάμετρο D:

$$f^{-1/2} = 4 \log\left(\frac{D}{\kappa}\right) + 2.28$$

$$\frac{C}{\sqrt{2g}} = 4 \log\left(\frac{D}{\kappa}\right) + 2.28$$

Για κλειστούς αγωγούς με κυκλική διατομή: (διάμετρο D)

$$R = \frac{\pi D^2}{4 \pi D} = \frac{D}{4} \quad \Rightarrow \quad D = 4R$$

Για ανοικτούς αγωγούς:

$$f^{-1/2} = 4 \log\left(\frac{4R}{\kappa}\right) + 2.28$$

$$\frac{C}{\sqrt{2g}} = 4 \log\left(\frac{4R}{\kappa}\right) + 2.28$$

$$\frac{R^{1/6}}{\sqrt{2g} \eta} = 4 \log\left(\frac{4R}{\kappa}\right) + 2.28$$

6. ΔΙΑΤΟΜΕΣ ΜΕΓΙΣΤΗΣ ΠΑΡΟΧΗΣ

- Ανοικτός αγωγός με δεδομένα S_0, η, A

$$Q = \frac{1}{\eta} R^{2/3} S_0^{1/2} A \qquad A = RP$$

$$Q = \frac{1}{\eta} R^{2/3} S_0^{1/2} (RP)$$

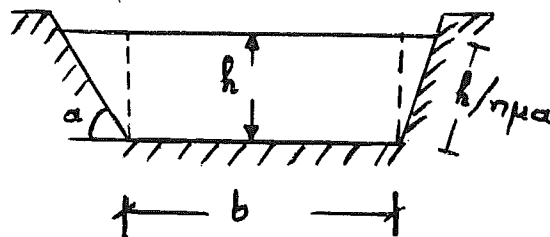
$Q \rightarrow \max$, όταν $R \rightarrow \max$ ή όταν $P \rightarrow \min$

(γιατί $R = A/P$)

$Q \rightarrow \max$: από υδραυλικής πλευράς η πιο αποτελεσματική διατομή

$P \rightarrow \min$: απαιτεί το ελάχιστο υλικό επιστρώσεως

- Παράδειγμα (τραπεζοειδής διατομή):



$$A = bh + h^2 \epsilon \phi \alpha \qquad (\text{υγρή διατομή})$$

$$P = b + \frac{2h}{\eta \alpha} \qquad (\text{υγρή περίμετρος})$$

$$R = \frac{A}{P} = \frac{A}{b + \frac{2h}{\eta \alpha}} = \frac{A}{\frac{A}{h} - \epsilon \phi \alpha + \frac{2h}{\eta \alpha}} \qquad (\text{υδραυλική ακτίνα})$$

$R \rightarrow \max$, όταν $P \rightarrow \min$

$$\frac{d\left(\frac{A}{R} - h\epsilon\varphi\alpha + \frac{2h}{\eta\mu\alpha}\right)}{dh} = 0 \Rightarrow -\frac{A}{R^2} - \epsilon\varphi\alpha + \frac{2}{\eta\mu\alpha} = 0$$

Δευτέρα παράγωγος: $\frac{2A}{R^3} > 0 \Rightarrow$ υπάρχει ελάχιστο

$$A = h^2 \left(\frac{2}{\eta\mu\alpha} - \epsilon\varphi\alpha \right)$$

$$R_{\max} = \frac{h}{2}$$

- Ορθογωνική Διατομή:

$$\alpha = 90^\circ \Rightarrow A = 2h^2$$

$$A = bh \Rightarrow bh = 2h^2 \Rightarrow b = 2h$$

7. ΣΥΡΤΙΚΗ ΤΑΣΗ

$\tau_o = \rho g R S_o$ (αποδείχθηκε σε προηγούμενο μάθημα)

- Για ανοιχτό αγωγό με άπειρο πλάτος :

$\tau_o = \rho g h S_o$ h : βάθος ροής

(π.χ. για ορθογωνική διατομή $R = \frac{A}{P} = \frac{bh}{b+2h}$,
όταν h πολύ μικρό σε σχέση με το b , τότε $R \rightarrow h$.)

- Κρίσιμη συρτική τάση ($\tau_{o\text{στ}}$) :

Χαρακτηρίζει την έναρξη μετακίνησης των υλικών του πυθμένα (σε μη επενδυμένους ανοιχτούς αγωγούς)

- Εμπειρικός τύπος :

$\tau_{o\text{στ}} = 0.8 d_{75}^2 \text{ [kg}^*/\text{m}^2]$ (για αδρά ή συνεκτικά υλικά)

d_{75} : 75% των υλικών του πυθμένα έχουν διάμετρο μικρότερη της d_{75} [cm]

(από την καμπύλη κοκκομετρικής σύνθεσης)

- Κρίσιμη συρτική τάση για πρανή ($\tau'_{o\text{στ}}$) :

$\tau'_{o\text{στ}} = K \tau_{o\text{στ}}$

$K = \cos \varphi \sqrt{1 - \frac{\epsilon \varphi^2 \vartheta}{\epsilon \varphi^2 \vartheta}}$

φ : γωνία πρανών με το οριζόντιο επίπεδο

ϑ : γωνία τριβής του υλικού

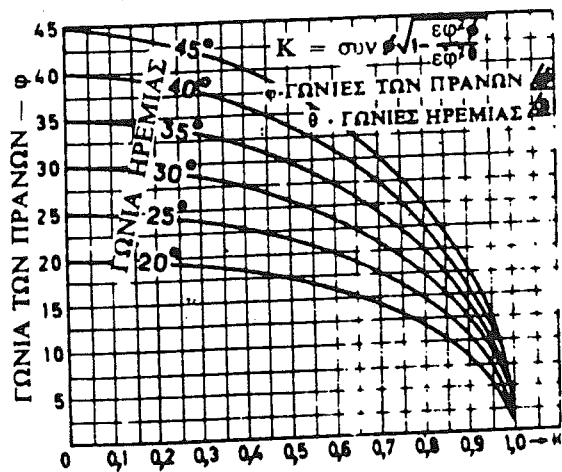
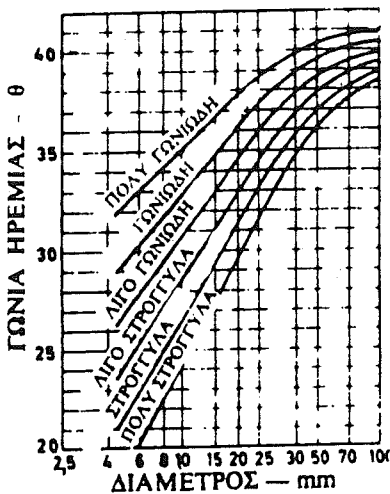
Τιμές των ϑ και K από διαγράμματα

ΔΥΝΑΜΗ

$$K = \text{συνφ} \sqrt{1 - \frac{\epsilon\phi^2}{\epsilon\phi^2\theta}} \quad (46)$$

$$\tau'_0 = K \tau_0 \quad (47)$$

η γωνία των πρανών του αγωγού με το οριζόντιο επίπεδο
 η γωνία τριβής του υλικού.
 τιμές θ και K δίδονται από ειδικούς πίνακες και σχήματα
 Σχήματα 11 και 12.



Σχήμα 12 Μεταβολή του K με την γωνία των πρανών φ (μετρουμένη από το οριζόντιο επίπεδο).

11 Μεταβολή της γωνίας ηρεμίας με την διάμετρο για χοντρά μή-συνεκτικά υλικά.

Παράδειγμα: Να προσδιορισθεί η μέγιστη κλίση που μπορεί να δοθεί σε ένα ανοικτό αγωγό τραπεζοειδούς διατομής με πλάτος πυθμένα

Παράδειγμα :

- Ανοικτός αγωγός τραπεζοειδούς διατομής
- Πλάτος πυθμένα $l = 8 \text{ m}$, βάθος ροής $h = 2 \text{ m}$,
- Κλίση πρανών $m = 1.5$ ($\cot \theta = 1.5$)
- Υλικό αδρό και χωνιώδες με $d_{75} = 1.5 \text{ cm}$
- Μέγιστη κλίση του αγωγού $=$;

Λύση

- Μέγιστη θυρική τάση στον πυθμένα :

$$\tau_m = 0.97 \rho g h S_0 = 1940 S_0 \quad [\text{kg}^*/\text{m}^2]$$

(από σχετικό πίνακα για $l/h = 4$ και $m = 1.5$)

- Μέγιστη θυρική τάση στα πρανή :

$$\tau'_m = 0.75 \rho g h S'_0 = 1500 S'_0 \quad [\text{kg}^*/\text{m}^2]$$

(από τον ίδιο πίνακα)

- Κρίσιμη θυρική τάση στον πυθμένα :

$$\tau_{ocr} = 0.8 \times 1.5 = 1.2 \quad \text{kg}^*/\text{m}^2$$

- Κρίσιμη θυρική τάση στα πρανή :

$$\text{για } d = 1.5 \text{ cm} \rightarrow \theta = 35^\circ \quad (\text{από σχετικό διάγραμμα})$$

$$\text{για } \theta = 35^\circ \text{ και } m = 1.5 \quad (\varphi \approx 33^\circ) \rightarrow K = 0.3 \quad (\text{από διάγραμμα})$$

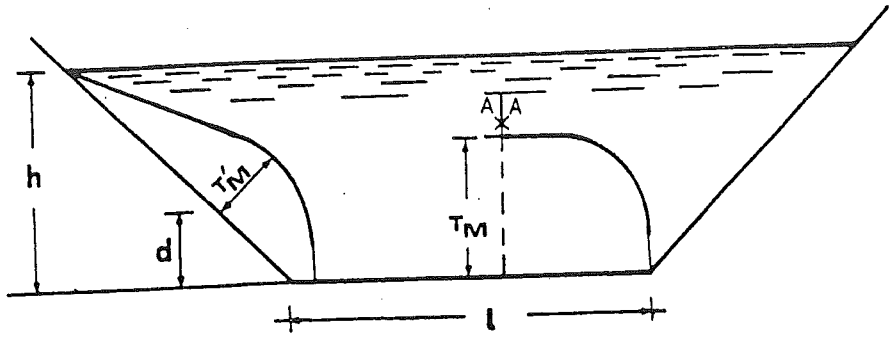
$$\tau'_{ocr} = 0.3 \times \tau_{ocr} = 0.3 \times 1.2 = 0.36 \quad \text{kg}^*/\text{m}^2$$

- Πυθμένας χωρίς μεταφορά υλών :

$$\tau_m < \tau_{ocr} \quad \text{ή} \quad 1940 S_0 < 1.2 \quad \text{ή} \quad S_0 < 0.62 \%$$

- Πρανή χωρίς μεταφορά υλών :

$$\tau'_m < \tau'_{ocr} \quad \text{ή} \quad 1500 S'_0 < 0.36 \quad \text{ή} \quad S'_0 < 0.24 \%$$



m →	2/1			3/2			(ορθογωνική) 0		
	K_M	K'_M	K_d	K_M	K'_M	K_d	K_M	K'_M	K_d
0*	0	0.650	0.3	0	0.565	0.3	0	0	-
1	0.780	0.730	-	0.780	0.695	-	0.372	0.468	1.0
2	0.890	0.760	0.2	0.890	0.735	0.2	0.686	0.686	1.0
3	0.940	0.760	-	0.940	0.743	-	0.870	0.740	1.0
4	0.970	0.770	0.2	0.970	0.750	0.2	0.936	0.744	1.0
6	0.980	0.770	-	0.980	0.755	-	-	-	-
8	0.990	0.770	0.2	0.990	0.760	0.2	-	-	-

Πίνακας 3 Τραπεζοειδής ανοικτός αγωγός και κατανομή της συρτικής δύναμης

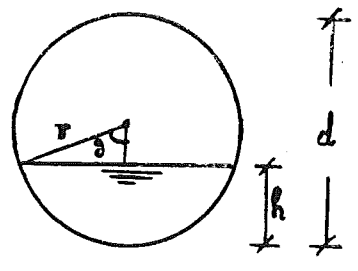
Μέγιστη δύναμη στον πυθμένα $\tau_m = K_m \rho g h S$

Μέγιστη δύναμη στα πρανή $\tau'_m = K'_m \rho g h S$

Στον πυθμένα το τ_m εξασκείται στο μέσο.

Στα πρανή το τ'_m εξασκείται σε απόσταση $d = \kappa_d h$ από τον πυθμένα.

8. ΚΛΕΙΣΤΟΙ ΑΓΩΓΟΙ ΜΕ ΜΕΡΙΚΗ ΠΛΗΡΩΣΗ



Κυκλική διατομή

$$A = r^2 \theta - 2 \left(\frac{1}{2} r \eta \mu \theta \sin \theta \right) =$$

$$= r^2 \left(\theta - \eta \mu \theta \sin \theta \right) = r^2 \left(\theta - \frac{1}{2} \eta \mu 2\theta \right)$$

$$R = 2 \theta \tau \quad \theta : \text{σε ακτίνια}$$

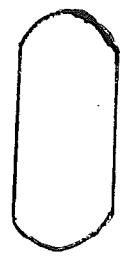
$$u = \frac{1}{\eta} R^{2/3} S_0^{1/2} = \frac{1}{\eta} \left[\frac{r^2 \left(\theta - \frac{1}{2} \eta \mu 2\theta \right)}{2 \theta \tau} \right]^{2/3} S_0^{1/2}$$

$$Q = u A$$

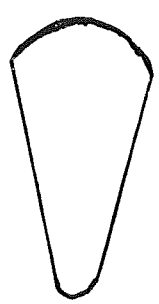
$$Q = \frac{1}{\eta} \left[\frac{r^2 \left(\theta - \frac{1}{2} \eta \mu 2\theta \right)}{2 \theta \tau} \right]^{2/3} S_0^{1/2} r^2 \left(\theta - \frac{1}{2} \eta \mu 2\theta \right)$$

Q → max για θ = 151.2° ή για h/d = 0.938

u → max για h/d = 0.81

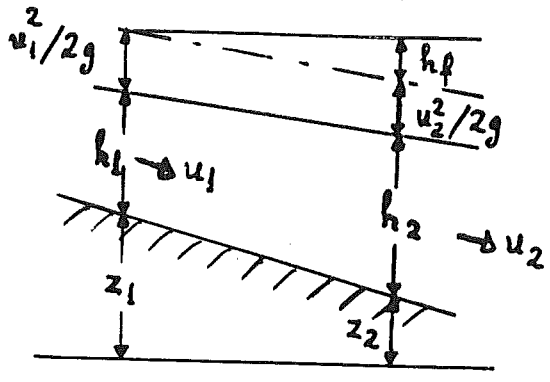


Οοειδής διατομή



Διατομή σχήματος V

9. ΕΙΔΙΚΗ ΕΝΕΡΓΕΙΑ



Ολικό φορτίο ή ύψος ενέργειας : $H = \frac{p}{\rho g} + z + \frac{u^2}{2g}$

Για ανοιχτούς αγωγούς : $H = h + z + \frac{u^2}{2g}$

- μικρή κλίση
- ροϊκές γραμμές ευθείες και παράλληλες

$$E = h + \frac{u^2}{2g}$$

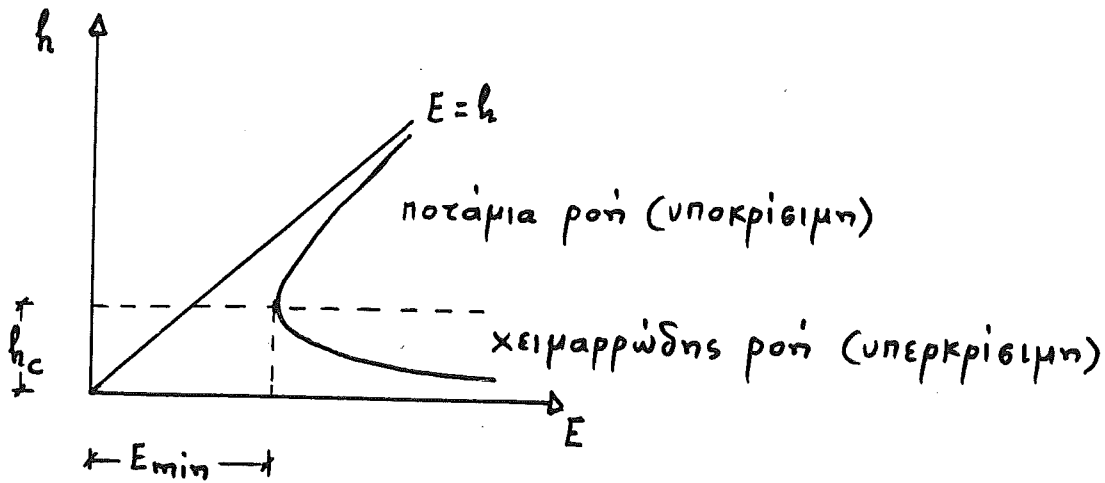
E : ειδική ενέργεια

$$u = \frac{Q}{A} \Rightarrow E = h + \frac{Q^2}{2gA^2}$$

Ανοικτοί αγωγοί ορθογωνικής διατομής

- Πλάτος b
- $q = \frac{Q}{b}$ q: παροχή ανά μονάδα πλάτους
- $E = h + \frac{Q^2}{2g(bh)^2} = h + \frac{1}{2g} \cdot \frac{q^2}{h^2}$
- Τρεις μεταβλητές : E, h, q
- Διάκριση δύο περιπτώσεων :
 - q = σταθ., E και h μεταβλητά
 - E = σταθ., q και h μεταβλητά

q: σταθ.



$$u = \frac{Q}{bh} = \frac{q}{h} \qquad E = h + \frac{u^2}{2g}$$

- Όταν $h \rightarrow 0$, τότε $u \rightarrow \infty$ και $E \rightarrow \infty$
- Όταν $h \rightarrow \infty$, τότε $u \rightarrow 0$ και $E \rightarrow h$
- E_{min} για h_c : κρίσιμο βάθος ροής
- για οποιαδήποτε άλλη τιμή E δύο τιμές του h : εναλλακτικά βάθη ροής

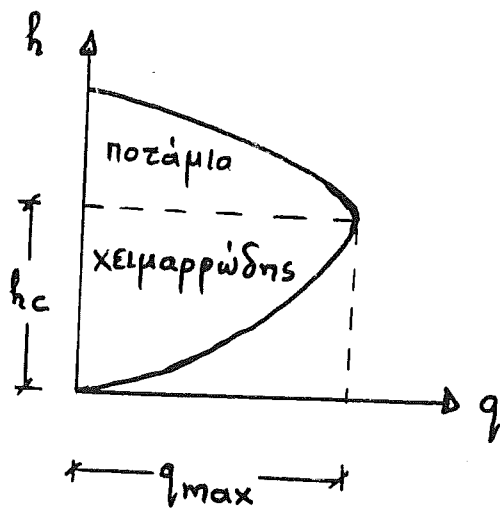
$$E = h + \frac{1}{2g} \frac{q^2}{h^2} \Rightarrow \frac{\partial E}{\partial h} = 1 + \frac{q^2}{2g} \left(-\frac{2}{h^3}\right)$$

$$\frac{\partial E}{\partial h} = 0 \Rightarrow \frac{q^2}{gh^3} = 1 \Rightarrow h = \sqrt[3]{\frac{q^2}{g}}$$

$$h_c = \sqrt[3]{\frac{q^2}{g}}$$

$$E_{min} = \frac{3}{2} h_c$$

E = 6ταδ.



$$E = h + \frac{1}{2g} \frac{q^2}{h^2} \Rightarrow q^2 = 2gh^2(E-h) \Rightarrow q^2 = 2g(Eh^2 - h^3)$$

$$2q \frac{\partial q}{\partial h} = 2g(2Eh - 3h^2)$$

$$\frac{\partial q}{\partial h} = 0 \Rightarrow 2Eh - 3h^2 = 0 \Rightarrow 2E = 3h \Rightarrow h = \frac{2}{3} E$$

$$h_c = \frac{2}{3} E$$

h_c: κρίσιμο βάθος ποίς

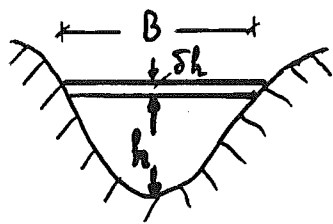
Κρίσιμη ταχύτητα: (u_c)

$$h_c = \sqrt[3]{\frac{q^2}{g}} \Rightarrow h_c^3 = \frac{q^2}{g}$$

$$q = u h \Rightarrow h_c^3 = \frac{u_c^2 h_c^2}{g} \Rightarrow u_c^2 = g h_c$$

$$u_c = \sqrt{g h_c}$$

Ανοικτοί αγωγοί μη ορθογωνικής διατομής



$$E = h + \frac{Q^2}{2gA^2}$$

$$\frac{dE}{dh} = 1 + \frac{Q^2}{2g} \left(-\frac{2}{A^3} \frac{dA}{dh} \right)$$

B : πλάτος της διατομής
στην επιφάνεια του νερού

$$dA = B dh \Rightarrow \frac{dA}{dh} = B$$

$$\frac{dE}{dh} = 1 + \frac{Q^2}{2g} \left(-\frac{2B}{A^3} \right) \Rightarrow 0 = 1 + \frac{Q^2}{g} \left(-\frac{B}{A^3} \right) \Rightarrow$$

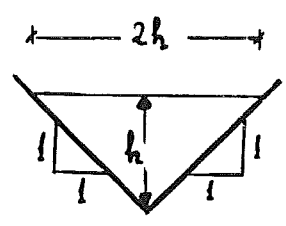
$$\frac{Q^2}{g} = \left(\frac{A^3}{B} \right) h = h_c$$

$$Q = A_c u_c$$

$$\frac{A_c^2 u_c^2}{g} = \frac{A_c^3}{B_c}$$

$$u_c = \sqrt{\frac{A_c g}{B_c}}$$

Παράδειγμα:



- Αγωγός τριγωνικής διατομής
- Σταθερή και ομοιόμορφη ροή
- $Q = 0.3962 \text{ m}^3/\text{s}$
- κλίση πρανών 1:1
- Κατά μήκος κλίση πυθμένα $S_0 = 0.006$
- $n = 0.012$ (συντελεστής Manning)
- Ροή υπερκρίσιμη ή υποκρίσιμη;

Λύση

- Βρεχόμενη επιφάνεια (υγρή διατομή): $A = \frac{1}{2} (2h)h = h^2$
- Βρεχόμενη περίμετρος: $P = 2\sqrt{2}h = 2.83h$
- $Q = uA \Rightarrow Q = \frac{1}{n} R^{2/3} S_0^{1/2} A$

$$0.3962 = \frac{1}{0.012} \left(\frac{h^2}{2.83h} \right)^{2/3} 0.006^{1/2} h^2 \Rightarrow$$

$h \approx 0.45 \text{ m}$ ομοιόμορφο βάθος ροής

$$\frac{Q^2}{g} = \left(\frac{A^3}{B} \right) h = h_c$$

$$\frac{0.3962^2}{9.81} = \frac{(h_c)^2}{2h_c} \Rightarrow 0.032 = h_c^5 \Rightarrow$$

$h_c \approx 0.50 \text{ m}$ κρίσιμο βάθος ροής

$h < h_c \Rightarrow$ υπερκρίσιμη ροή

Κρίσιμες συνθήκες

Κρίσιμη ταχύτητα : $u_c = \sqrt{gh_c}$ (h_c : κρίσιμο βάθος ροής)

u_c : Ταχύτητα διαδόσεως επιφανειακών κυμάτων σε αβαθή υγρά

Όταν $u < u_c \Rightarrow$ υποκρίσιμη ροή, ένα επιφανειακό κύμα μπορεί να μεταδοθεί και προς τα ανάντη και προς τα κατάντη

Όταν $u > u_c \Rightarrow$ υπερκρίσιμη ροή, ένα επιφανειακό κύμα μεταδίδεται μόνο προς τα κατάντη

Όταν $u = u_c \Rightarrow$ στάσιμο κύμα

Για κρίσιμες συνθήκες $F_r = \frac{u}{\sqrt{gh_c}} = 1$

Όταν $F_r < 1 \Rightarrow$ υποκρίσιμη ροή, όταν $F_r > 1$ υπερκρίσιμη ροή

Κρίσιμη κλίση S_c : κλίση του πυθμένα ενός ανοικτού αγωγού για την οποία υπάρχει κρίσιμη ομοιόμορφη ροή.

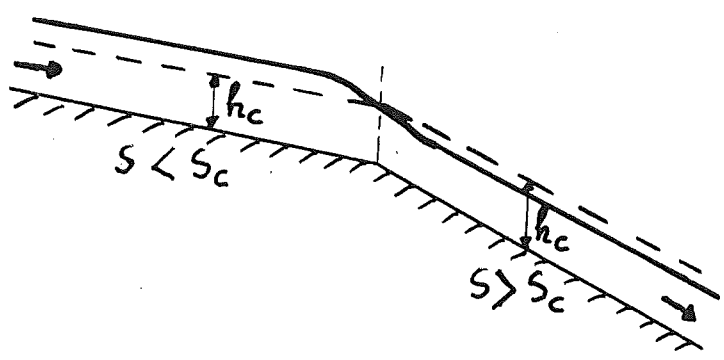
Όταν $S < S_c \Rightarrow$ υποκρίσιμη (ομοιόμορφη) ροή \Rightarrow μικρή κλίση

Όταν $S > S_c \Rightarrow$ υπερκρίσιμη (ομοιόμορφη) ροή \Rightarrow απότομη κλίση

10. ΕΜΦΑΝΙΣΗ ΚΡΙΣΙΜΩΝ ΣΥΝΘΗΚΩΝ ΡΟΗΣ

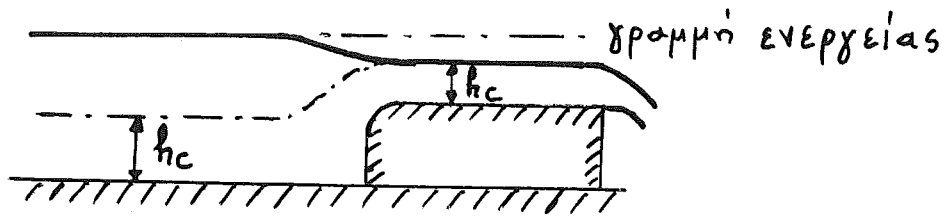
- Σε διατομές του ανοικτού αγωγού, όπου έχουμε μετάβαση από ποτάμια σε χειμαρρώδη ροή (ή αντίστροφα):
 - αλλαγή κλίσης του πυθμένα του αγωγού
 - αναβαθμός τοποθετημένος στον πυθμένα
 - σύγκλιση του πλάτους του αγωγού

Αλλαγή κλίσης του πυθμένα



- Σε απότομη αλλαγή της κλίσης η καμπυλότητα των ροϊκών γραμμών είναι μεγάλη, οπότε δεν ισχύει η παραδοχή της υδροστατικής κατανομής της πίεσης.

Εκχειλιστής πλατειάς στέψης



- Ανάντη του αναβαθμού $h > h_c \Rightarrow$ ποτάμια ροή
- Πάνω από τον εκχειλιστή κρίσιμη ροή $\Rightarrow h_c$
- Για ορθογωνική διατομή (όταν q σταθ.):

$$h_c = \sqrt[3]{\frac{q^2}{g}} \quad (\text{όπου } q = \frac{Q}{b})$$

$$q = \sqrt{gh_c^3} \Rightarrow \text{μέτρηση της παροχής}$$

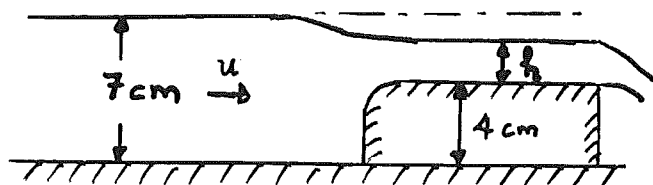
$$h_c = \frac{2}{3}E \Rightarrow q = \sqrt{g\left(\frac{2E}{3}\right)^3} \Rightarrow Q = b\sqrt{g\left(\frac{2E}{3}\right)^3}$$

- Πάνω από τον εκχειλιστή: $E = h + \frac{u^2}{2g}$

- Εάν u πολύ μικρό, τότε $E \approx h$

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

- Εάν u δεν είναι αμελητέο, τότε $h = E - \frac{u^2}{2g}$

Παράδειγμα:

- Πλάτος αγωγού $b = 40 \text{ cm}$
- Κρίσιμες συνθήκες πάνω από τον εκχειλιστή
- $Q = ?$
- Να γίνει διόρθωση της ταχύτητας προσέγγισης
- Να αχρησθεί η τριβή και η κυρτότητα των ροϊκών γραμμών

Λύση

Πρώτη προσέγγιση: $u \rightarrow$ αμελητέα

$$E \approx h = 7 - 4 = 3 \text{ cm} = 0.03 \text{ m}$$

$$Q = b \sqrt{g \left(\frac{2h}{3} \right)^3} = 0.4 \sqrt{9.81 \left(\frac{2 \times 0.03}{3} \right)^3} = 3.543 \times 10^{-3} \text{ m}^3/\text{s}$$

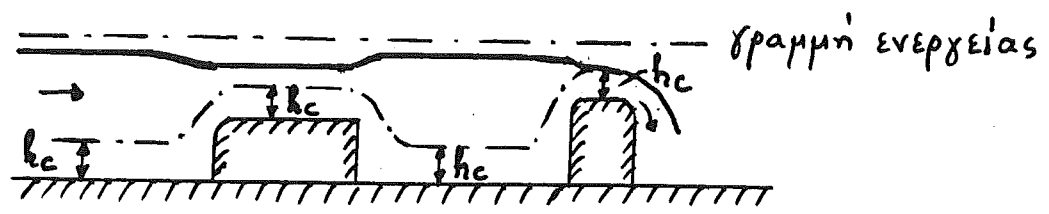
$$\text{Ταχύτητα προσέγγισης: } u = \frac{Q}{A} = \frac{3.543 \times 10^{-3}}{0.4 \times 0.07} = 0.126 \text{ m/s}$$

$$\frac{u^2}{2g} = 0.809 \text{ mm}$$

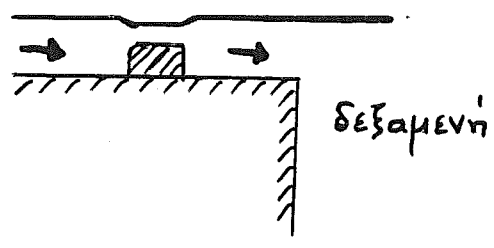
$$E = h + \frac{u^2}{2g} = 30 + 0.809 = 30.809 \text{ mm} \approx 30.81 \text{ mm}$$

$$Q = b \sqrt{g \left(\frac{2E}{3} \right)^3} = 0.4 \sqrt{9.81 \left(\frac{2 \times 0.03081}{3} \right)^3} = 3.688 \times 10^{-3} \text{ m}^3/\text{s}$$

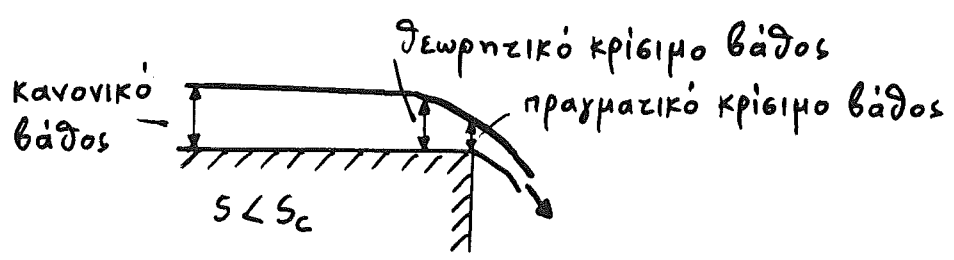
Βυθισμένος εκχειλιζτής



- Η ροή πάνω από τον εκχειλιζτή πλασειάς βτέψης δεν είναι κρίσιμη \Rightarrow βυθισμένος εκχειλιζτής
- Πτώση του βάθους ροής πάνω από τον εκχειλιζτή

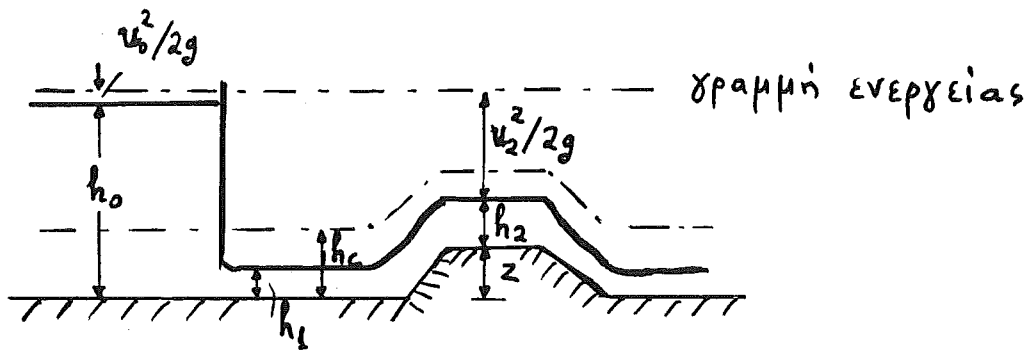


όμοια περίπτωση
όπως προηγουμένως



- Ελεύθερη πτώση από μακρύ ανοικτό αγωγό μικρής κλίσης
- Στην γωνία καμπύλες ροϊκές γραμμές, δεν ισχύει η σχέση $E = h + \frac{u^2}{2g}$

Χειμαρρώδης ροή προσεγγίζουσα εκχειλιζόμενη ή αναβαθμό



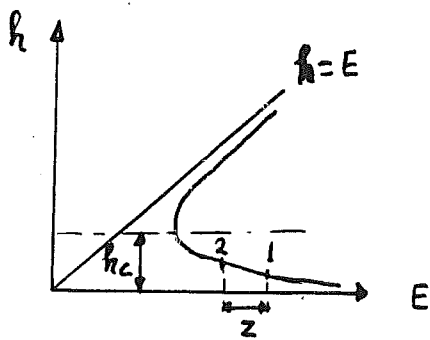
- v_0 αμελητέο

$$q = C_d h_1 \sqrt{2g(h_0 - h_1)}$$

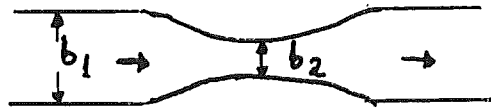
q : παροχή (ανά μονάδα πλάτους) από το θυρόφραγμα

C_d : συντελεστής παροχής (0.95 έως 1.0)

- Μείωση της ειδικής ενέργειας E πάνω από τον εκχειλιζόμενη κατά z



Υδαταγωγός Venturi



- Σύγκλιση των τοιχωμάτων του ανοικτού αγωγού
- Η ποτάμια ροή πριν από τη στένωση γίνεται κρίσιμη στη στένωση (λαμμός)

$$u_2 = \sqrt{gh_2} \quad (\text{ορθογωνική διατομή})$$

$$Q = b_2 h_2 \sqrt{gh_2} \Rightarrow \text{μέτρηση παροχής}$$

$$h_1 + \frac{u_1^2}{2g} = h_2 + \frac{u_2^2}{2g} = h_2 + \frac{gh_2}{2g} = \frac{3}{2} h_2 \quad (\text{ΜΙΚΡΕΣ ΑΠΩΛΕΙΕΣ ΕΝΕΡΓΕΙΑΣ})$$

$$h_2 = \frac{2}{3} \left(h_1 + \frac{u_1^2}{2g} \right)$$

$$Q = b_2 \sqrt{g} \left(\frac{2}{3} \right)^{3/2} \left(h_1 + \frac{u_1^2}{2g} \right)^{3/2}$$

$$Q = C_d b_2 \sqrt{g} \left(\frac{2}{3} \right)^{3/2} \left(h_1 + \frac{u_1^2}{2g} \right)^{3/2}$$

$$C_d = 0.95 \text{ έως } 0.99 \quad (\text{απώλειες της ροής του ρευστού})$$

II. ΝΟΜΟΣ ΔΙΑΤΗΡΗΣΕΩΣ ΤΗΣ ΕΝΕΡΓΕΙΑΣ

(Εξίσωση Βερνούλλι)

- Κατά μήκος μιας ροϊκής γραμμής

- Για τέλεια ρευστά (αμελητέες ιξώδεις δυνάμεις):

$$\frac{p_1}{\rho g} + \frac{u_1^2}{2g} + z_1 = \frac{p_2}{\rho g} + \frac{u_2^2}{2g} + z_2$$

- Για πραγματικά ρευστά (με ιξώδεις δυνάμεις):

$$\frac{p_1}{\rho g} + \frac{u_1^2}{2g} + z_1 = \frac{p_2}{\rho g} + \frac{u_2^2}{2g} + z_2 + h_f$$

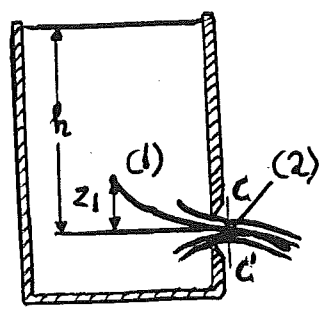
h_f : απώλειες ενέργειας ανά μονάδα βάρους του ρευστού

Ένα μέρος της διαθέσιμης ενέργειας στο σημείο 1

(της ροϊκής γραμμής) μετατρέπεται σε θερμότητα

κατά τον ρου από το σημείο 1 στο σημείο 2.

Ροή δια μέσου ορομίων



$$\frac{p_1}{\rho g} + \frac{u_1^2}{2g} + z_1 = \frac{p_{atm}}{\rho g} + \frac{u_2^2}{2g} + 0$$

$$\frac{p_1}{\rho g} + z_1 = \frac{u_2^2}{2g} \Rightarrow h = \frac{u_2^2}{2g} \Rightarrow \boxed{u_2 = \sqrt{2gh}} \text{ ιδεατή τιμή}$$

Πραγματική τιμή της ταχύτητας:

$$\boxed{u_2 = C_v \sqrt{2gh}}$$

C_v = συντελεστής ταχύτητας (λόγος πραγματικής προς την ιδεατή ταχύτητα)

$$Q = u_2 A_2$$

$$A_2 = C_c A_{\text{ορομ.}}$$

C_c : συντελεστής σύγκλισης

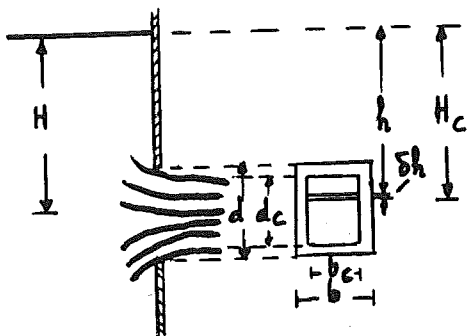
$$Q = C_v \sqrt{2gh} C_c A_{\text{ορομ.}}$$

$$C_d = C_v C_c \Rightarrow \boxed{Q = C_d \sqrt{2gh} A_{\text{ορομ.}}}$$

C_d : συντελεστής παροχής

$$Q = C_d Q_{\text{ιδεατό}}$$

Ορθογωνικό στόμιο



$$\delta A = b_c \delta h$$

$$\delta Q = u \delta A = C_v \sqrt{2gh} b_c \delta h$$

$$Q = C_v b_c \sqrt{2g} \int_{H_c - \frac{d_c}{2}}^{H_c + \frac{d_c}{2}} h^{1/2} dh$$

$$Q = \frac{2}{3} C_v b_c \sqrt{2g} \left[\left(H_c + \frac{d_c}{2} \right)^{3/2} - \left(H_c - \frac{d_c}{2} \right)^{3/2} \right]$$

$$Q = \frac{2}{3} C_d b \sqrt{2g} \left[\left(H + \frac{d}{2} \right)^{3/2} - \left(H - \frac{d}{2} \right)^{3/2} \right]$$

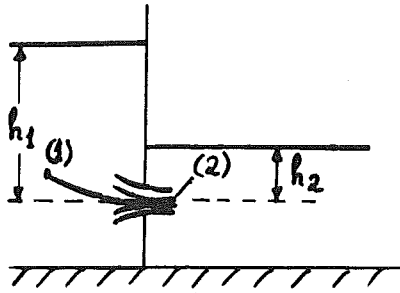
Για οξύ γνήμα χειλέων στομίου και κυκλική διατομή :

$$C_v = 0.97 - 0.99$$

$$C_c = 0.61 - 0.66$$

$$C_d = 0.59 - 0.65$$

Βυθισμένο βρόμιο



$$\frac{p_1}{\rho g} + \frac{u_1^2}{2g} + z_1 = \frac{p_2}{\rho g} + \frac{u_2^2}{2g} + z_2$$

$$\frac{p_1}{\rho g} + z_1 = h_1$$

$$\frac{p_2}{\rho g} = h_2$$

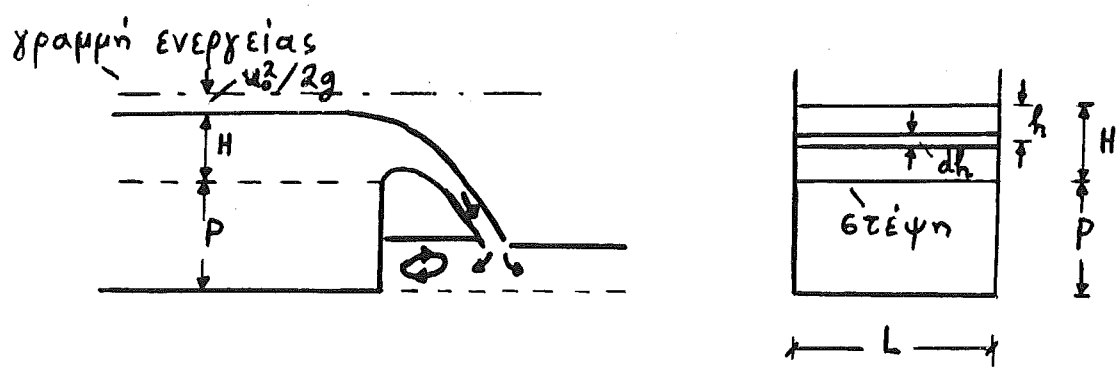
$$z_2 = 0$$

$$u_1 = 0$$

$$h_1 = h_2 + \frac{u_2^2}{2g} \quad \Rightarrow \quad \boxed{u_2 = \sqrt{2g(h_1 - h_2)}}$$

$$\boxed{Q = C_d \sqrt{2g(h_1 - h_2)} A}$$

Ορθογωνικοί εκχειλιστές (λεπτής στρώσεως)



- Μέτρηση της παροχής
- Προηγουμένως μέτρηση του ύψους H σε μία απόσταση από τη στρώση τουλάχιστον 4H
- Μήκος της στρώσης = Πλάτος του ανοικτού αγωγού

$$dA = L dh \quad dQ = u dA \quad dQ = \sqrt{2gh} L dh$$

$u = \sqrt{2gh}$: ιδανική ταχύτητα, όταν $u_0 \approx 0$

$$dQ = L \sqrt{2g} h^{1/2} dh$$

$$Q_i = L \sqrt{2g} \int_0^H h^{1/2} dh$$

Q_i : ιδανική παροχή

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

$$Q = C_d Q_i = C_d \frac{2}{3} \sqrt{2g} L H^{3/2}$$

Q : πραγματική παροχή

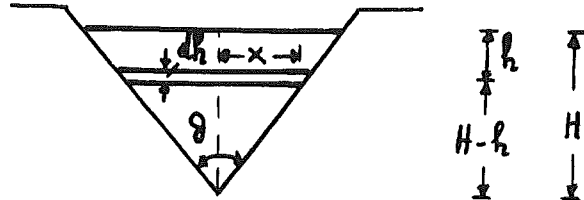
C_d : συντελεστής παροχής
 απώλειες ενέργειας λόγω τριβών, σύγκλιση του στρώματος νερού

Εμπειρική σχέση (βάσει πειραμάτων):

$$C_d = 0.605 + \frac{1}{305H} + 0.08 \frac{H}{P} \quad (\text{ισχύει για } H/P < 0.4)$$

Τριγωνικοί εκχειλιστές

- Οι ορθογωνικοί εκχειλιστές δεν είναι κατάλληλοι για τη μέτρηση πολύ μικρών παροχών.



$$dQ = C_d \sqrt{2gh} dA$$

$$dA = 2x dh$$

$$x = (H-h) \epsilon \varphi \frac{\theta}{2}$$

$$Q = C_d 2 \sqrt{2g} \epsilon \varphi \frac{\theta}{2} \int_0^H (H-h) h^{1/2} dh$$

$$Q = C_d \frac{8}{15} \sqrt{2g} \epsilon \varphi \frac{\theta}{2} H^{5/2}$$

$$Q = KH^{5/2}$$

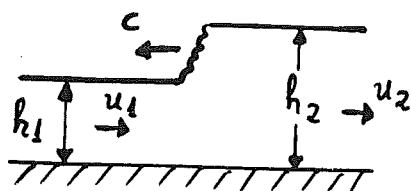
- Διάγραμμα (βάσει πειραμάτων): $C_d = f(H, \theta)$

12. ΝΟΜΟΣ ΔΙΑΤΗΡΗΣΕΩΣ ΤΗΣ ΠΟΣΟΤΗΤΑΣ ΚΙΝΗΣΕΩΣ (ΟΡΜΗΣ)

Κυμάνσεις και ωθήσεις της ροής

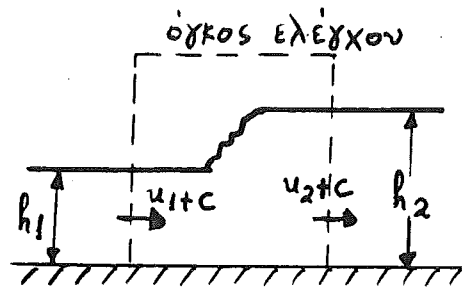
Παράδειγμα: Απότομο άνοιγμα ή κλείσιμο ενός θυροφράγματος

- Θετικό κύμα : αυξάνει το βάθος ροής
- Αρνητικό κύμα : μειώνει το βάθος ροής
- Ασταθής ροή



Θετικό κύμα διαδιδόμενο προς τα αριστερά
(από κλείσιμο θυροφράγματος)

- Η αλλαγή της ταχύτητας από u_1 σε u_2 είναι αποτέλεσμα δύναμης που ενεργεί πάνω στο ρευστό
- Μέγεθος δύναμης από την εξίσωση της ορμής



- Κινούμενο σύστημα αναφοράς με ταχύτητα $c \Rightarrow$ σταθίμο κύμα, σταθερή ροή

$$F = m\gamma$$

$$F = \left(\rho g \frac{h_1}{2}\right) h_1 - \left(\rho g \frac{h_2}{2}\right) h_2 = \rho g \frac{h_1^2}{2} - \rho g \frac{h_2^2}{2}$$

(υδροστατικές δυνάμεις)

$$m\gamma = \rho V \frac{\Delta u}{\Delta t} = \rho \frac{V}{\Delta t} \Delta u = \rho Q (u_2 - u_1)$$

$$\rho g \frac{h_1^2}{2} - \rho g \frac{h_2^2}{2} = \rho Q (u_2 - u_1)$$

$$Q = (u_1 + c) h_1 = (u_2 + c) h_2 \quad \Rightarrow \quad u_2 = (u_1 + c) \frac{h_1}{h_2} - c$$

$$\rho g \frac{h_1^2}{2} - \rho g \frac{h_2^2}{2} = \rho (u_1 + c) h_1 (u_2 - u_1)$$

$$\rho g \frac{h_1^2}{2} - \rho g \frac{h_2^2}{2} = \rho (u_1 + c) h_1 \left[(u_1 + c) \frac{h_1}{h_2} - c - u_1 \right]$$

$$u_1 + c = \sqrt{gh_2} \sqrt{\frac{1 + (h_2/h_1)}{2}}$$

$h_1 \approx h_2 \approx h$ (κύμα με μικρό ύψος)

$$u_1 + c = \sqrt{gh}$$

- Ταχύτητα διαδόσεως κύματος: \sqrt{gh} (για ορθογωνική διατομή)

Υδραυλικό άλμα σε οριζόντιους αγωγούς (ορθογωνικής διατομής)

- Υδραυλικό άλμα : στασιμο κύμα ωθήσεως ($c=0$)

$$u_1 = \sqrt{gh_2} \sqrt{\frac{1+(h_2/h_1)}{2}}$$

$$u_1 = \sqrt{gh_1} \sqrt{\frac{h_2}{h_1}} \sqrt{\frac{1+(h_2/h_1)}{2}}$$

$$Fr_1 = \frac{u_1}{\sqrt{gh_1}} = \sqrt{\frac{h_2}{h_1} \frac{1+(h_2/h_1)}{2}} \quad h_2 > h_1 \Rightarrow \boxed{Fr_1 > 1}$$

- Εξίσωση συνέχειας : $u_1 b h_1 = u_2 b h_2$ (b : πλάτος ποτίς)

$$u_2 = \frac{u_1 h_1}{h_2}$$

$$u_1 = \sqrt{gh_2} \sqrt{\frac{1+(h_2/h_1)}{2}}$$

$$u_2 = \sqrt{gh_2} \sqrt{\frac{1+(h_2/h_1)}{2}} \frac{h_1}{h_2}$$

$$Fr_2 = \frac{u_2}{\sqrt{gh_2}} = \sqrt{\frac{(h_1/h_2)^2 + (h_1/h_2)}{2}} \quad h_2 > h_1 \Rightarrow \boxed{Fr_2 < 1}$$

- Υδραυλικό άλμα : απότομη μεταβολή από χειμαρρώδη σε ποτάμια ροή

Σχηματισμός τύρφης, σημαντική απώλεια ενέργειας

$$u_1 = \sqrt{gh_2} \sqrt{\frac{1+(h_2/h_1)}{2}}$$

$$u_1^2 = gh_2 \frac{1 + \frac{h_2}{h_1}}{2} \Rightarrow h_2^2 + h_1 h_2 - \frac{2u_1^2 h_1}{g} = 0 \Rightarrow$$

$$h_1 h_2^2 + h_1^2 h_2 - \frac{2g^2}{g} = 0 \quad (\text{συμμετρική εξίσω. ως προς } h_1 \text{ και } h_2)$$

$$(ax^2 + \beta x + \gamma = 0 \quad x = \frac{-\beta \pm \sqrt{\beta^2 - 4\alpha\gamma}}{2a})$$

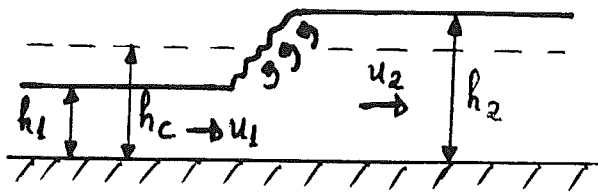
$$h_2 = -\frac{h_1}{2} \pm \sqrt{\frac{h_1^2}{4} + \frac{2g^2}{gh_1}}$$

$$h_2 = -\frac{h_1}{2} + \sqrt{\frac{h_1^2}{4} + \frac{2u_1^2 h_1}{g}}$$

(ανάλογη λύση για το h_1)

h_1, h_2 : συζυγή βαθμ

$$\frac{h_2}{h_1} = -\frac{1}{2} + \sqrt{\frac{1}{4} + 2Fr_1^2}$$



Εξίσωση Ενέργειας :

$$h_1 + \frac{u_1^2}{2g} = h_2 + \frac{u_2^2}{2g} + h_j$$

h_j : απώλειες ενέργειας

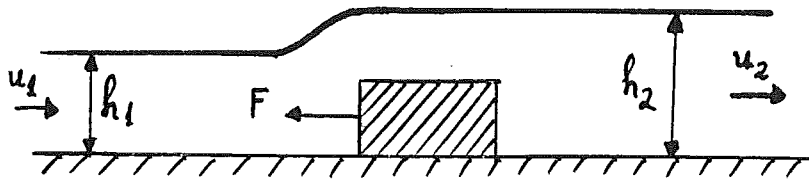
$$h_j = h_1 - h_2 + \frac{u_1^2 - u_2^2}{2g} = h_1 - h_2 + \frac{g^2}{2g} \left(\frac{1}{h_1^2} - \frac{1}{h_2^2} \right)$$

$$h_j = h_1 - h_2 + \left(\frac{h_1 h_2^2 + h_1^2 h_2}{4} \right) \left(\frac{1}{h_1^2} - \frac{1}{h_2^2} \right)$$

$$h_j = \frac{(h_2 - h_1)^3}{4h_1 h_2}$$

- Σημαντική απώλεια ενέργειας λόγω του υδραυλικού άλματος
- Εκμετάλλευση του φαινομένου αυτού σε διάφορες κατασκευές για την καταστροφή τμήματος της κινητικής ενέργειας (αύξηση της θερμοκρασίας του νερού)

Παράδειγμα (Νόμος διατήρησης ποσότητας κίνησης)



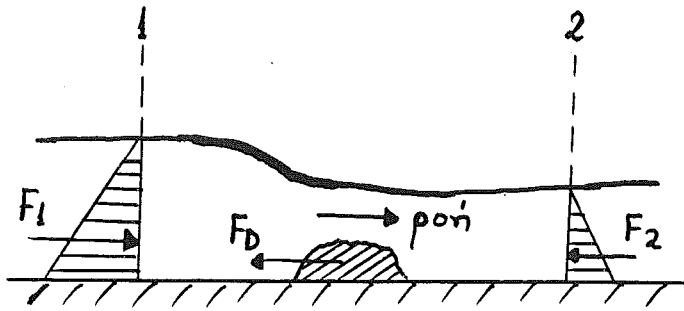
- Εύρεση δύναμης F που ασκεί ένα εμπόδιο (βάθρο χείμαυρος, αγκυροβολημένο πλοίο) πάνω στο νερό.
- Αμελητέες δυνάμεις τριβής με τα τοιχώματα
- Μοναδιαίο πλάτος αγωγού

$$\rho g \frac{h_1}{2} h_1 - F - \rho g \frac{h_2}{2} h_2 = \rho Q (u_2 - u_1)$$

$$\rho g \frac{h_1}{2} h_1 - F - \rho g \frac{h_2}{2} h_2 = \rho q (u_2 - u_1)$$

- Εάν η ανάντη ροή είναι ποτάμια, τότε $h_2 < h_1$
 - Εάν η ανάντη ροή είναι χειμαρρώδης, τότε $h_2 > h_1$
- (αποτέλεσμα της δύναμης F)

Ειδική Δύναμη



Νόμος της Διατήρησης της ποσότητας κινήσεως (ορμής):

$$-F_\tau + F_g + F_1 - F_2 - F_D = \rho Q (u_2 - u_1)$$

F_τ : Δύναμη τριβής στον πυθμένα και παρειές του αγωγού

F_g : συνιστώσα στη διεύθυνση του πυθμένα του βάρους του νερού

F_1 : υδροστατική δύναμη στη διατομή 1

F_2 : υδροστατική δύναμη στη διατομή 2

F_D : δύναμη αποκούμενη από το εμπόδιο στο νερό

$\rho Q u_1$: ώθηση (ποσότητα κινήσεως στη μονάδα χρόνου) στη διατομή 1

$\rho Q u_2$: ώθηση στη διατομή 2

$$F_1 = \rho g \bar{h}_1 A_1$$

$$F_2 = \rho g \bar{h}_2 A_2$$

$$\frac{-F_\tau + F_g - F_D}{\rho g} = \left(\frac{Q u_2}{g} + A_2 \bar{h}_2 \right) - \left(\frac{Q u_1}{g} + A_1 \bar{h}_1 \right)$$

$$u = Q/A \Rightarrow \frac{-F_\tau + F_g - F_D}{\rho g} = \left(\frac{Q^2}{g A_2} + A_2 \bar{h}_2 \right) - \left(\frac{Q^2}{g A_1} + A_1 \bar{h}_1 \right)$$

$$M = \frac{Q^2}{gA} + A\bar{h}$$

\bar{h} : απόσταση κέντρου βάρους της διατομής από την ελεύθερη επιφάνεια

M : ειδική δύναμη [δύναμη/ειδ. βάρος]

$$\frac{F_g - F_z - F_D}{\rho g} = M_2 - M_1$$

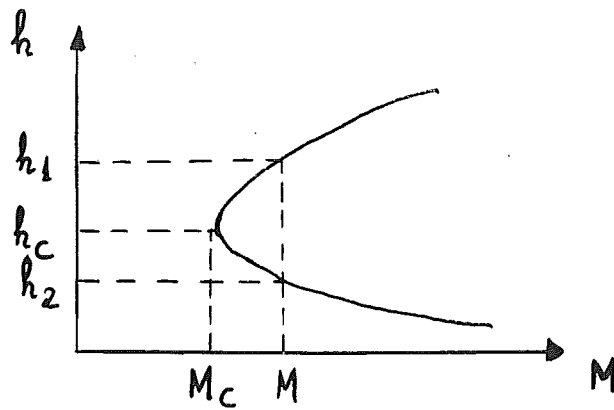
- Για οριζόντιο αγωγό $F_g = 0$
- Για μικρή απόσταση των διατομών 1 και 2 $F_z \approx 0$

$$-\frac{F_D}{\rho g} = M_2 - M_1$$

- Για ορθογωνική διατομή $q = \frac{Q}{b}$ $\bar{h} = \frac{h}{2}$

$$M = \frac{q^2}{gh} + \frac{h^2}{2}$$

M : ειδική δύναμη ανά μονάδα πλάτους



q : δεδομένο

- Ανάλογο προς το διάγραμμα ειδικής ενέργειας

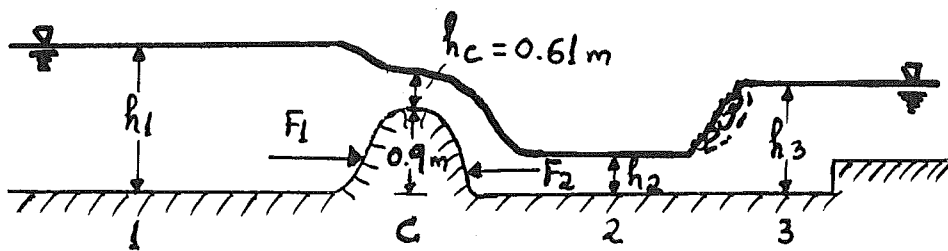
$$h \rightarrow \infty \quad M \rightarrow \infty$$

$$h \rightarrow 0 \quad M \rightarrow \infty$$

$$\frac{dM}{dh} = -\frac{q^2}{gh^2} + h = 0 \quad \Rightarrow \quad h = h_c = \sqrt[3]{\frac{q^2}{g}} \quad \Rightarrow \quad M_{\min}$$

h_1, h_2 : συζυγή βάθη

Παράδειγμα: Υδραυλικό άλμα με αναβαθμό



- Διώρυγα ορθογωνικής διατομής πλάτους $b = 3.0 \text{ m}$
- Αναβαθμός ύψους 0.90 m ($\Delta z = 0.90 \text{ m}$)
- Πάνω από τον αναβαθμό κρίσιμο βάθος ροής $h_c = 0.61 \text{ m}$

Ζητούνται :

- a) η παροχή της διώρυγας
- β) Τα βάθη ροής h_1 και h_2 ανάντη και κατάντη του αναβαθμού
- γ) Το βάθος h_3 κατάντη του υδραυλικού άλματος
- δ) Η δύναμη που ασκείται από το νερό στον αναβαθμό

Λύση

$$\text{a)} \quad h_c = \sqrt[3]{\frac{q^2}{g}} \Rightarrow q = \sqrt{g h_c^3} = \sqrt{9.81 \times 0.61^3} = 1.49 \text{ m}^3/\text{s}/\text{m}$$

$$Q = qb = 1.49 \times 3.0 = 4.47 \text{ m}^3/\text{s}$$

β) Εξίσωση Ενέργειας στις θέσεις 1, C, 2 (αμελητέες απώλειες):

$$z_1 + h_1 + \frac{u_1^2}{2g} = \Delta z + h_c + \frac{u_c^2}{2g} = z_2 + h_2 + \frac{u_2^2}{2g}$$

$$u_c = \sqrt{g h_c} \quad u_1 = \frac{q}{h_1} \quad u_2 = \frac{q}{h_2}$$

$$z_1 = z_2 = 0$$

$$h_1 + \frac{q^2}{2gh_1^2} = \frac{3}{2}h_c + 0.9 = h_2 + \frac{q^2}{2gh_2^2}$$

$$h_1 + \frac{0.1131}{h_1^2} = 1.815 = h_2 + \frac{0.1131}{h_2^2}$$

$$h^3 - 1.815h^2 + 0.1131 = 0$$

$$h_1 = 1.78 \text{ m} \quad h_2 = 0.27 \text{ m}$$

$$\delta) \quad \frac{h_3}{h_2} = \frac{1}{2} (-1 + \sqrt{1 + 8Fr_2^2})$$

$$Fr_2 = \frac{u_2}{\sqrt{gh_2}} = \frac{q}{h_2\sqrt{gh_2}} = 3.38$$

$$\frac{h_3}{h_2} = 4.30 \Rightarrow h_3 = 4.30 \times 0.27 = 1.16 \text{ m}$$

δ) Εξίσωση ποσότητας κίνησης στις διατομές 1 και C:

$$P_1 - P_c - F_1 = \rho Q (u_c - u_1)$$

$$u_1 = q/h_1 = 0.84 \text{ m/s}$$

$$u_c = q/h_c = 2.44 \text{ m/s}$$

$$P_1 = \rho g \bar{h}_1 A_1 = \rho g \frac{h_1}{2} b h_1 = \rho g \frac{h_1^2}{2} b = 1000 \times 9.81 \times \frac{1.78^2}{2} \times 3.0 = 46623 \text{ N}$$

$$P_c = \rho g \frac{h_c^2}{2} b = 1000 \times 9.81 \times \frac{0.61^2}{2} \times 3.0 = 5475 \text{ N}$$

$$\rho Q (u_c - u_1) = 1000 \times 4.47 \times (2.44 - 0.84) = 7152 \text{ N}$$

$$F_1 = 33996 \text{ N} = 3465 \text{ kg}^*$$

Εξίσωση ποσότητας κίνησης στις διατομές 1 και 2:

$$P_1 - P_2 + F_2 = \rho Q (u_2 - u_1)$$

$$u_2 = q / h_2 = 5.52 \text{ m/s}$$

$$P_1 = 5475 \text{ N}$$

$$P_2 = \rho g \bar{h}_2 A_2 = \rho g \frac{h_2}{2} b h_2 = \rho g \frac{h_2^2}{2} b = 1000 \times 9.81 \times \frac{0.27^2}{2} \times 3.0 = 1073 \text{ N}$$

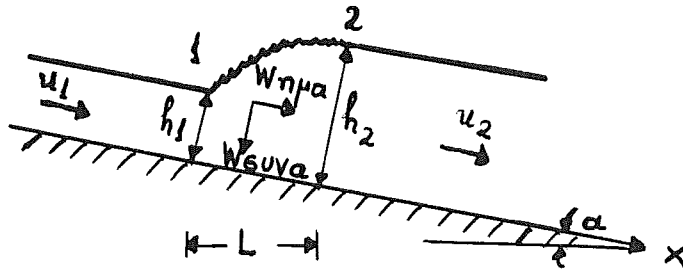
$$\rho Q (u_2 - u_1) = 1000 \times 4.47 \times (5.52 - 2.44) = 13768 \text{ N}$$

$$F_2 = 9366 \text{ N} = 955 \text{ kg}^*$$

Συνισταμένη δύναμη:

$$F = F_1 - F_2 = 3465 - 955 = 2510 \text{ kg}^*$$

Υδραυλικά άλματα σε κεκλιμένους αγωγούς



- Υδροστατικές δυνάμεις: (κατά τη διεύθυνση x)

$$P_1 = \rho g \bar{h}_1 \cos \alpha A_1$$

$$P_2 = \rho g \bar{h}_2 \cos \alpha A_2$$

\bar{h}_1, \bar{h}_2 : αποστάσεις κέντρου βάρους των διατομών 1, 2
αντιστοίχως από την ελεύθερη επιφάνεια

- Συνιστώσα του βάρους W του υγρού κατά τη διεύθυνση x :

$$W \sin \alpha = \rho g \left(\frac{A_1 + A_2}{2} \right) \frac{L}{\cos \alpha} \quad N \sin \alpha = \rho g \left(\frac{A_1 + A_2}{2} \right) L \sin \alpha \quad N \cos \alpha = \rho g \left(\frac{A_1 + A_2}{2} \right) L \cos \alpha \quad N_0$$

N_0 : συντελεστής διόρθωσης του όγκου του άλματος

- Εξίσωση ποσότητας κινήσεως (ορμής):

(αμελητέες οι δυνάμεις τριβής και τύρβης)

$$\rho g \cos \alpha (\bar{h}_1 A_1 - \bar{h}_2 A_2) + \rho g N_0 \left(\frac{A_1 + A_2}{2} \right) L \cos \alpha = \rho Q (u_2 - u_1)$$

$$\bar{h}_1 A_1 - \bar{h}_2 A_2 + N_0 \left(\frac{A_1 + A_2}{2} \right) L \frac{\epsilon \rho a}{\sigma \nu a} = Q \left(\frac{Q}{A_2} - \frac{Q}{A_1} \right) \frac{1}{g \sigma \nu a}$$

$$\boxed{\bar{h}_1 A_1 - \bar{h}_2 A_2 + N_0 \left(\frac{A_1 + A_2}{2} \right) L \frac{\epsilon \rho a}{\sigma \nu a} = \frac{Q^2}{g \sigma \nu a} \left(\frac{A_1 - A_2}{A_1 A_2} \right)}$$

Η παραπάνω εξίσωση ισχύει για κεκλιμένους αγωγούς οποιουδήποτε γεωμετρικού σχήματος.

Για κεκλιμένους αγωγούς ορθογωνικής διατομής:

$$\boxed{\frac{h_2}{h_1} = -\frac{1}{2} + \sqrt{\frac{1}{4} + 2G_1^2}}$$

h_1, h_2 : συζυγή βάθη

$$G_1^2 = \frac{Fr_1^2}{\sigma \nu a + \frac{N_0 L \epsilon \rho a}{h_1 \left(1 - \frac{h_2}{h_1} \right)}}$$

13. ΒΑΘΜΙΑΙΩΣ ΜΕΤΑΒΑΛΛΟΜΕΝΗ ΡΟΗ

Ομοιόμορφη ροή : σε τεχνητούς ανοικτούς αγωγούς σταθερής διατομής και κλίσης

Ανομοιόμορφη ροή : σε φυσικούς ανοικτούς αγωγούς, όταν το σχήμα της διατομής και η κλίση του πυθμένα μεταβάλλονται κατά μήκος του αγωγού

Ανομοιόμορφη ροή $\begin{cases} \nearrow \text{βαθμιαίως μεταβαλλόμενη} \\ \searrow \text{ταχέως μεταβαλλόμενη} \end{cases}$

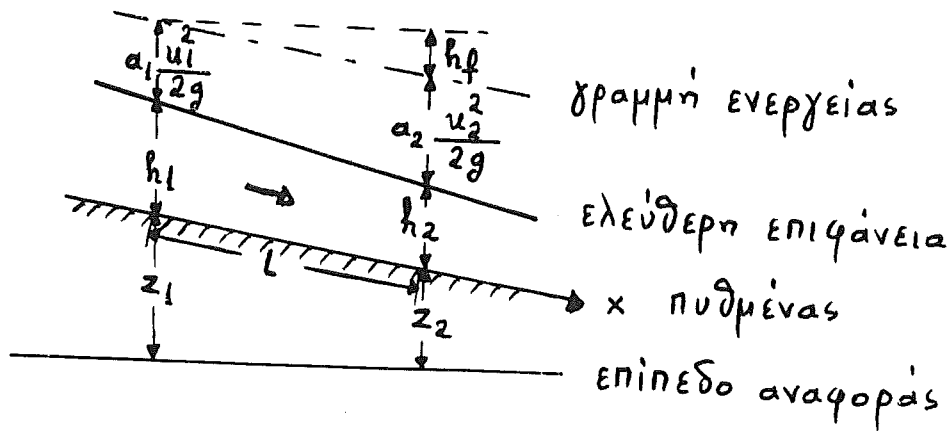
Βαθμιαίως μεταβαλλόμενη ροή : Η αλλαγή των συνθηκών ροής επεκτείνεται σε μεγάλη απόσταση

Ταχέως μεταβαλλόμενη ροή : Η αλλαγή των συνθηκών ροής εμφανίζεται απότομα (π.χ. υδραυλικό άλμα)

Παραδείγματα ανομοιόμορφης ροής : στην είσοδο και έξοδο ανοικτού αγωγού, στις αλλαγές της διατομής, σε γωνίες, σε εμπόδια στη ροή (φράγματα, εκχειλιστές)

- Συσχετισμός δυνάμεων βαρύτητας και τριβής

ΕΞΙΣΩΣΕΙΣ της βαθμιαίας μεταβαλλόμενης ροής



$$H = z + h + \alpha \frac{u^2}{2g}$$

$$\frac{dH}{dx} = \frac{dz}{dx} + \frac{dh}{dx} + \frac{1}{2g} \frac{d(u^2)}{dx}$$

ΕΝΕΡΓΕΙΑΚή κλίση : $S_f = - \frac{dH}{dx}$

κλίση του πυθμένα : $S_o = - \frac{dz}{dx}$

κλίση της ελεύθερης επιφάνειας : $S_w = - \frac{dz}{dx} - \frac{dh}{dx}$

ΕΞΙΣΩΣΗ ΕΝΕΡΓΕΙΑΣ ανάμεσα στις διατομές 1 και 2 :
(σταθερή ροή)

$$z_1 + h_1 + \frac{u_1^2}{2g} = z_2 + h_2 + \frac{u_2^2}{2g} + h_f$$

$$h_f = S_f L \qquad z_1 - z_2 = S_o L$$

$$h_1 + \frac{u_1^2}{2g} = h_2 + \frac{u_2^2}{2g} + (S_f - S_o) L$$

Εξίσωση Manning για ανομοιομορφη ροή:

- Υποδιαίρεση του αγωγού σε επιμέρους τμήματα, έτσι ώστε οι συνθήκες ροής να είναι περίπου ίδιες σε κάθε τμήμα.

$$S_f = \left(\frac{n u_m}{R_m^{2/3}} \right)^2$$

u_m, R_m : μέγες τιμές των δύο ακραίων διατομών ενός τμήματος

$$L = \frac{\left(h_1 + \frac{u_1^2}{2g} \right) - \left(h_2 + \frac{u_2^2}{2g} \right)}{S_f - S_0}$$

$$L = \frac{E_1 - E_2}{S_f - S_0}$$

Κατάταξη των μορφών της ελεύθερης επιφάνειας της βαθμιαίως μεταβαλλομένης ροής

$$H = z + h + \alpha \frac{u^2}{2g}$$

$$\frac{dH}{dx} = \frac{dz}{dx} + \frac{dh}{dx} + \frac{1}{2g} \frac{d(u^2)}{dx}$$

$$\frac{d(u^2)}{dx} = \frac{d}{dx} \left(\frac{q^2}{h^2} \right) = - \frac{2q^2}{h^3} \frac{dh}{dx}$$

$$\frac{dH}{dx} = \frac{dz}{dx} + \frac{dh}{dx} - \frac{q^2}{g} \frac{1}{h^3} \frac{dh}{dx}$$

$$-S_f + S_0 = \frac{dh}{dx} \left(1 - \frac{q^2}{gh^3} \right)$$

$$\boxed{\frac{dh}{dx} = \frac{S_0 - S_f}{1 - \frac{q^2}{gh^3}} = \frac{S_0 - S_f}{1 - \frac{u^2}{gh}}$$

- Όταν $dh/dx > 0$, το βάθος νερού αυξάνεται κατά μήκος του αγωγού
- " $dh/dx < 0$, " " μειώνεται " " " "

$$q = uh = \frac{1}{n} h^{2/3} S_f^{1/2} h = \frac{1}{n} h_n^{2/3} S_0^{1/2} h_n$$

$$\frac{S_f}{S_0} = \left(\frac{h_n}{h} \right)^{10/3}$$

- Όταν $h > h_n$, τότε $S_f < S_0$ και αριθμητής > 0
- " $h < h_n$, " $S_f > S_0$ " " < 0

$$\frac{dh}{dx} = \frac{S_0 - S_f}{1 - \frac{q^2}{gh^3}} = \frac{S_0 - S_f}{1 - \left(\frac{h_c}{h}\right)^3}$$

$$q^2 = gh_c^3$$

- Όταν $h > h_c$, τότε παρονομαστής > 0
- " $h < h_c$, " " " < 0

$S_0 > 0$

- Όταν $h_n > h_c$, τότε μικρή κλίση (mild, M)
- " $h_n < h_c$, " απότομη " (steep, S)
- " $h_n = h_c$, " κρίσιμη " (critical, C)

$S_0 = 0$: οριζόντιος αχώς (horizontal, H)

$S_0 < 0$: ανάστροφη κλίση (adverse, A)

- Όταν $h > h_n$ και $h > h_c$, τότε ελεύθερη επιφάνεια τύπου 1
- " $h < h_n$ " $h < h_c$, " " " " 3
- " $h > h_n$ " $h < h_c$ " " " " 2
- " $h < h_n$ " $h > h_c$ " " " " 2

ΒΑΘΜΙΑΙΩΣ ΜΕΤΑΒΑΛΛΟΜΕΝΗ ΡΟΗ

κλίση	βάθος υγρού	$d h/dx$	τύπος καμπύλης	σύμβολο	είδος ροής	σχήμα
μικρή κλίση Mild $0 < S < S_c$	$h > h_o > h_c$	+	υπερύψωση	M_1	υποκρίσιμη	
	$h_o > h > h_c$	-	πτώση	M_2	υποκρίσιμη	
	$h_o > h_c > h$	+	υπερύψωση	M_3	υπερκρίσιμη	
οριζόντια Horizontal $S = 0$ $h_o = \infty$	$h > h_c$	-	πτώση	H_2	υποκρίσιμη	
	$h_c > h$	+	υπερύψωση	H_3	υπερκρίσιμη	
κρίσιμη Critical $S_o = S_c$ $h_o = h_c$	$h > h_c = h_o$	+	υπερύψωση	C_1	υποκρίσιμη	
	$h_c = h = h_o$		παράλληλη με πυθμένα	C_2	ομοιόμορφη	
	$h_c = h_o > h$	+	υπερύψωση	C_3	υπερκρίσιμη	
απότομη $S_{icep} > S_c > 0$	$h > h_c > h_o$	+	υπερύψωση	S_1	υποκρίσιμη	
	$h_c > h > h_o$	-	πτώση	S_2	υπερκρίσιμη	
	$h_c > h_o > h$	+	υπερύψωση	S_3	υπερκρίσιμη	
ανάστροφη Adverse $S < 0$ $h_o = \infty$	$h > h_c$	-	πτώση	A_2	υποκρίσιμη	
	$h_c > h$	+	υπερύψωση	A_3	υπερκρίσιμη	

Σχήμα 47 Είδη ροής σε ανοικτούς αγωγούς

Παράδειγμα ανομοιόμορφης ροής

- Αγωγός ορθογωνικής διατομής πλάτους $b = 1.8288 \text{ m}$
- Βάθος ροής $h = 0.9144 \text{ m}$ σε μια ορισμένη διατομή
- Παροχή $Q = 4.528 \text{ m}^3/\text{s}$
- Να υπολογισθεί η απόσταση από τη διατομή όπου $h = 0.9754 \text{ m}$, εάν $S_0 = 0.002$ και $n = 0.012$

Λύση

$$Q = A \frac{1}{n} R^{2/3} S_0^{1/2}$$

$$4.528 = (1.8288 h_n) \frac{1}{0.012} \left(\frac{1.8288 h_n}{1.8288 + 2h_n} \right)^{2/3} (0.002)^{1/2}$$

$$h_n = 1.0668 \text{ m}$$

$$h_c = \sqrt[3]{\frac{q^2}{g}} = \sqrt[3]{\frac{Q^2}{b^2 g}} = \sqrt[3]{\frac{4.528^2}{1.8288^2 \times 9.81}} = 0.8549 \text{ m}$$

$$h_c < h < h_n$$

- υποκρίσιμη ροή, το βάθος του νερού αυξάνεται προς τα ανάντη της ροής, εκ της μελετωμένης διατομής
- Προφίλ M_2

Πίνακας 4:

$$S_f = \left(\frac{nu_m}{R_m^{2/3}} \right)^2$$

$$L = \frac{\Delta \left(h + \frac{v^2}{2g} \right)}{S_f - S_0}$$

Πίνακας 4

h	A	P	R	u	$\frac{u^2}{2g}$	$h + \frac{u^2}{2g}$	αριθμητής $\Delta(h + \frac{u^2}{2g})$	u μέση m/s	R μέση m	S _f	παρανομ. L	
0.9144	1.6722	3.6576	0.457	-2.7078	0.3737	1.288	0.0069	2.6641	0.4608	0.00287	0.00087	7.919
0.9449	1.728	3.7186	0.4647	2.6204	0.3499	1.2949	0.0089	2.5794	0.4683	0.00263	0.00063	14.127
0.9754	1.7838	3.7796	0.47195	2.5384	0.3284	1.3038						ΣL=22.046