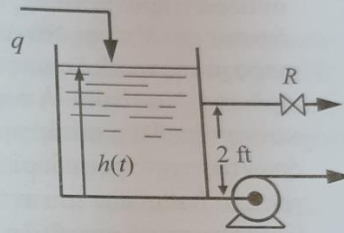


ΠΡΟΒΛΗΜΑΤΑ

5.1. Να εξαγάγετε τη συνάρτηση μεταφοράς $H(s)/Q(s)$ για το σύστημα στάθμης υγρού του Σχ. Π5-1 όταν

- (α) Η διεργασία λειτουργεί γύρω από τη μόνιμη κατάσταση $h_s = 1$ ft.
- (β) Η διεργασία λειτουργεί γύρω από τη μόνιμη κατάσταση $h_s = 3$ ft.

Η αντλία απομακρύνει υγρό με σταθερή παροχή 10 cfm (ft^3/min). Το εμβαδόν της επιφάνειας διατομής του δοχείου είναι 1 ft^2 και η αντίσταση στη ροή R είναι $0.5 \text{ ft}/\text{cfm}$.



ΣΧΗΜΑ Π5-1

5.2. Σύστημα στάθμης υγρού, όπως το σύστημα του Σχ. 5-1, έχει εμβαδόν επιφάνειας διατομής 3 ft^2 . Η χαρακτηριστική της βάνας είναι $q=8h^{1/2}$ όπου q είναι η ογκομετρική παροχή

Chapter 5

5.1 $q_0 = \frac{h_s}{R} \rightarrow$ κεφαλή (head)
 $R \rightarrow$ αντίσταση (βαρβίδα, δομήνας, weir, υδατοφράγμα)
 \hookrightarrow παροχή

$$q(t) - q_0(t) = A \frac{dh}{dt} \quad A = 1 \text{ ft}^2 \quad R = 0.5 \text{ ft}/\text{cfm}$$

cubic feet/min

$$\frac{q(t) - h(t)}{R} = A \frac{dh}{dt} \quad (\text{χωρίς αντλία})$$

$$q(t) - q_0(t) = A \frac{dh}{dt} \quad (\text{με αντλία})$$

(α) Μόνο με αντλία

$$q(t) - q_0(t) = A \frac{dh}{dt} \Rightarrow q(t) - 10 = A \frac{dh}{dt} \quad \text{και } h_s = 1 \text{ ft (εξομίσωση)}$$

Σε μόνιμη κατάσταση

$$q_s - 10 = 0 \Rightarrow q_s = 10 \text{ ft}^3/\text{min}$$

Απόρριψη $Q(t) = A \frac{dH}{dt} \quad Q = q(t) - q_s = q(t) - 10$
 $H = h - h_s = h - 1$

$$Q(s) = A s H(s) \Rightarrow H(s) = \frac{1}{A \cdot s} = \frac{1}{s}$$

(β) Στο ύψος $h_s = 3 \text{ ft}$ λειτουργεί και το εξάρτημα να δίνει την αντίσταση

$$\frac{q(t) - h(t) - 2 - q_0(t)}{R} = A \frac{dh}{dt} \Rightarrow \frac{q(t) - h(t) - 2 - 10}{R} = A \frac{dh}{dt}$$

Σε μόνιμη κατάσταση $q_s - \frac{h_s - 2 - 10}{R} = 0 \Rightarrow q_s = 10 + \frac{3 - 2}{1} = 11$

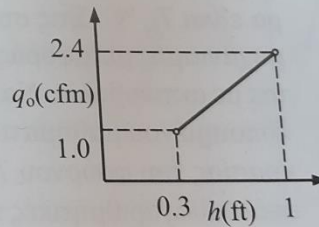
Απόρριψη $Q(t) = \frac{H(t)}{R} = A \frac{dH}{dt} \quad Q(t) = q(t) - q_s$
 $H(t) = h(t) - h_s$

$$Q(s) = \frac{H(s)}{R} = A \cdot s H(s) \Rightarrow Q(s) = \left(A s + \frac{1}{R} \right) H(s) \Rightarrow$$

$$Q(s) = \frac{A \cdot B \cdot s + 1}{R} \cdot H(s) \Rightarrow \frac{H(s)}{Q(s)} = \frac{R \xrightarrow{0.5}}{AB \cdot s + 1} - \frac{R}{T \cdot s + 1} = \frac{0.5}{0.5 \cdot s + 1}$$

$$\Rightarrow \frac{H(s)}{Q(s)} = \frac{0.5}{0.5 \cdot s + 1}$$

σε cm και h το ύψος της στάθμης του υγρού στο δοχείο σε ft. Να υπολογιστεί η σταθερά χρόνου του συστήματος εάν το ύψος της στάθμης του υγρού είναι (α) 3 ft, και (β) 9 ft.



ΣΧΗΜΑ Π5-3

5.3. Δοχείο με εμβαδόν επιφάνειας διατομής 2 ft^2 λειτουργεί σε μόνιμες συνθήκες με ογκομετρική παροχή τροφοδοσίας 2 cfm . Η χαρακτηριστική σχέση στάθμης-παροχής δίνεται στο Σχ. Π5-3.

(α) Να προσδιοριστεί η συνάρτηση μεταφοράς $H(s)/Q(s)$.

(β) Εάν η ογκομετρική παροχή της τροφοδοσίας αυξηθεί από 2 σε 2.2 cfm βηματικά να υπολογιστεί η στάθμη h , 2 min μετά την εφαρμογή της μεταβολής.

5.3 $A = 2 \text{ ft}^2$ $q_0 = 2 \text{ ft}^3/\text{min} = 2 \text{ cfm}$

$$q_1 - q_0 = A \frac{dh}{dt}$$

↳ Εξάρτηση του head

Είναι της μορφής $q_0 = a \cdot h + b$

βρίσκουμε \hookrightarrow τεταγμέν

$$\text{κλίση} \frac{2.4 - 1.0}{1.0 - 0.3} = \frac{1.4}{0.7} = 2$$

τεταγμέν: $q_0 = 2 \cdot h + b$ για μια οποιαδήποτε τιμή του

q_0 , π.χ. $q_0 = 1$ για $h = 0.3$

$$\text{Άρα } 1 = 2 \cdot 0.3 + b \Rightarrow 1 = 0.6 + b \Rightarrow b = 0.4$$

$$\text{Έτσι } q_0 = 2 \cdot h + 0.4$$

$$q_1 - (2h + 0.4) = A \frac{dh}{dt}$$

$$\left. \begin{aligned} q_1 - (2h + 0.4) &= 0 \\ q_1 &= 2 \end{aligned} \right\} \Rightarrow 2 - 2h - 0.4 = 0 \Rightarrow h = \frac{2 - 0.4}{2} = \frac{1.6}{2} = 0.8$$

Σε φόνιχη κατάσταση

Αποκρίσεις $Q(t) - (2H(t) + 0) = A \frac{dH}{dt} \Rightarrow$

$$\Rightarrow Q(t) - 2 \cdot H(t) = 2 \frac{dH}{dt} \Rightarrow$$

$$\Rightarrow Q(s) - 2H(s) = 2 \cdot s H(s) \Rightarrow Q(s) = (2 + 2s) H(s)$$

$$\Rightarrow \frac{H(s)}{Q(s)} = \frac{1/2}{\frac{2+2s}{2}} = \frac{0.5}{s+1}$$

(β) $Q(t) = q_1 - q_0 = 2.2 - 2 = 0.2$ για $t \geq 0$

$$Q(s) = 0.2/s$$

(α) $H(s) = \frac{0.5}{s+1} \times \frac{0.2}{s} = \frac{0.1}{s(s+1)} = \frac{A}{s} + \frac{B}{s+1}$ *

$$\textcircled{*} \xrightarrow{\times s} \frac{0.1}{s+1} = A + \frac{B \cdot s}{s+1} \xrightarrow{s=0} 0.1 = A + 0 \Rightarrow A = 0.1$$

$$\textcircled{*} \xrightarrow{s+1} \frac{0.1}{s} = \frac{A(s+1)}{s} + B \xrightarrow{s=-1} \frac{0.1}{-1} = 0 + B \Rightarrow B = -0.1$$

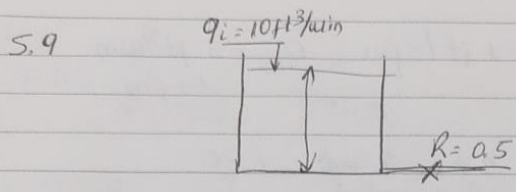
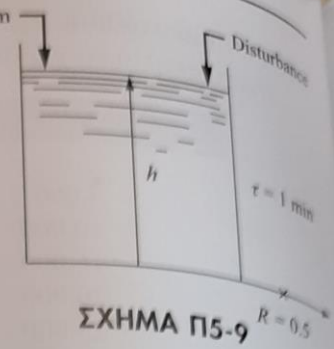
$$H(s) = \frac{0.1}{s} - \frac{0.1}{s+1} \Rightarrow H(t) = 0.1 - 0.1e^{-t} = 0.1(1 - e^{-t})$$

$$\text{Гіа } t = 2 \text{ min } H(t) = 0.1(1 - e^{-2}) = 0.0869 \text{ ft}$$

$$H(t) = h(t) - 0.8 \Rightarrow h(t) = H(t) + 0.8$$

$$h(2) = 0.0869 + 0.8 = 0.8869$$

5.9. Η διεργασία στάθμης υγρού που παρουσιάζει 10 cfm στο Σχ. Π5-9 λειτουργεί σε μόνιμες συνθήκες όταν η ακόλουθη διαταραχή λαμβάνει χώρα: σε χρόνο $t=0$, 1 ft^3 νερού προστίθεται ταχύτατα (μοναδιαία κρουστική) στο δοχείο και σε $t=1 \text{ min}$, 2 ft^3 νερού προστίθενται ταχύτατα στο δοχείο. Να σχεδιάσετε την απόκριση της στάθμης του δοχείου και να υπολογίσετε τη στάθμη για $t=0.5, 1$ και 1.5 min .



Στο ψυδάρι, οι αποκρίσεις είναι μ ή $\mu + \delta$ δηλ q_i' (αυτογρα Q_i)

$$q_i(t) - \frac{h(t)}{R} = A \frac{dh}{dt}$$

$$\tau = A \cdot R = 1 \text{ min} \Rightarrow A = 1/0.5 = 2$$

Σε γόνιμη κατάσταση $q_{i,s} = \frac{h_s}{R} = 0 \Rightarrow q_{i,s} = \frac{h_s}{R}$

$$\Rightarrow h_s = R \cdot q_{i,s} = 0.5 \times 10 = 5 \text{ ft}$$

Αποκρίσεις $Q_i(t) - \frac{H(t)}{R} = A \frac{dH}{dt} \Rightarrow R Q_i(t) - H(t) = AR \frac{dH}{dt}$

$$\Rightarrow 0.5 Q_i(t) - H(t) = 1 \cdot \frac{dH}{dt}$$

όπου $Q_i(t) = q_i(t) - q_{i,s}$
και $H(t) = h(t) - h_s$

$$0.5 Q_i(s) - H(s) = s \cdot H(s) \Rightarrow \frac{H(s)}{Q_i(s)} = \frac{0.5}{s+1}$$

a) Q_i : μοναδιαία κρουστική διαταραχή σε χρόνο $t=0$

$$\int_{-\infty}^{\infty} Q_i(t) dt = 1 \Rightarrow Q_i(s) = \int_{-\infty}^{\infty} [1 \cdot \delta(t) + 2 \cdot \delta(t-1)] u(t) dt = \frac{1}{1+2e^{-s}}$$

Άρα $H(s) = \frac{0.5}{s+1} (1+2e^{-s})$

$$H(t) = 0.5 e^{-t} \cdot u(t) + 2 \cdot 0.5 e^{-(t-1)} u(t-1)$$

$$h(t) - h_s = h(t) - 5 \Rightarrow$$

$$\Rightarrow h(t) = H(t) + 5 = 5 + 0.5 e^{-t} u(t) + 1 e^{-(t-1)} u(t-1)$$

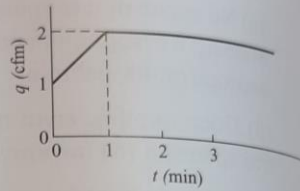
- $t=0 \quad h(t) = 5 + 0.5 = 5.5$
- $= 0.5 \quad h(t) = 5 + 0.5 e^{-0.5} = 5.03$
- $= 1 \quad h(t) = 5 + 0.5 e^{-1} + 1 = 6.18$
- $= 1.5 \quad h(t) = 5 + 0.5 e^{-1.5} + 1 e^{(1.5-1)} = 5.72$

5.10. Δοχείο με εμβαδόν της επιφάνειας διατομής ίσο με 2 ft^2 και γραμμική αντίσταση στη ροή $R=1 \text{ ft}/\text{cfm}$ λειτουργεί σε μόνιμες συνθήκες με παροχή των ρευμάτων εισόδου και εξόδου ίση με 1 cfm . Σε $t=0$ η παροχή μεταβάλλεται όπως φαίνεται στο Σχήμα Π5-10.

(α) Να υπολογιστούν τα $Q(t)$ και $Q(s)$ με συνδυασμό απλών συναρτήσεων. Σημειώστε ότι τα Q δηλώνουν μεταβλητές απόκλισης.

(β) Να υπολογιστεί η $H(t)$ όπου H είναι η μεταβλητή απόκλισης για την στάθμη.

(γ) Ποια η τιμή της H για $t=2$ και $t=\infty$;



ΣΧΗΜΑ Π5-10

5.10 $A = 2 \text{ ft}^2$ $R = 1 \text{ ft}/\text{cfm}$ $q_{i,s} = \frac{1 \text{ ft}^3/\text{min}}{1 \text{ cfm}}$

(α) $Q(t) = q_i - q_{i,s} = 1 + t - 1 = t \quad t > 0$
 $= 1 + t - (t-1) = 1 = t \geq 1$
 $= 1$

$q_i = 1 + t \quad t \geq 0$
 $-(t-1) \quad t \geq 1$

t	q_i
0	1
0.5	1+0.5=1.5
1	1+1=2
1.5	1+1.5-0.5=2
2	1+2-1=2

$q_i = 1 + t u(t) + (t-1) u(t-1)$

$Q_i(t) = 1 + t u(t) - (t-1) u(t-1) - 1$
 $= t u(t) - (t-1) u(t-1)$

$Q_i(s) = \frac{1}{s^2} - \frac{e^{-s}}{s^2}$

$q_i(t) = \frac{dh}{R} = A \frac{dh}{dt}$ σε ίση παροχή εισόδου
 $q_{i,s} = \frac{h_s}{R} = 0 \Rightarrow$

$1 - \frac{h_s}{1} = 0 \Rightarrow h_s = 1 \text{ ft}$

Από (α)

$Q_i(t) - \frac{H(t)}{R} = A \frac{dH}{dt} \Rightarrow Q_i(t) - H(t) = 2 \frac{dH}{dt}$

$Q_i(t) = q_i(t) - q_s$ και $H(t) = h(t) - h_s$

Laplace $Q_i(s) - H(s) - 2sH(s) \Rightarrow Q_i(s) = H(s)(1+2s)$

$\Rightarrow \frac{H(s)}{Q_i(s)} = \frac{1}{1+2s} \Rightarrow H(s) = \left(\frac{1}{s^2} - \frac{e^{-s}}{s^2} \right) \frac{1}{1+2s}$

(KAC)

$$H(s) = \frac{1}{s^2(1+2s)} - \frac{e^{-s}}{s^2(1+2s)}$$

Πρώτα $L^{-1}\left\{\frac{1}{s^2(1+2s)}\right\}$ και μετά θέτουμε όσον $t=t-1$
για να πάρουμε και τον L^{-1} του
δευτέρου όρου

$$\frac{1}{s^2(1+2s)} = \frac{A}{s} + \frac{B}{s^2} + \frac{\Gamma}{1+2s}$$

$$(*) \times s^2 \Rightarrow \frac{1}{1+2s} = A \cdot s + B + \frac{\Gamma \cdot s^2}{1+2s} \xrightarrow{s=0} 1 = B$$

$$(*) \times (1+2s) \Rightarrow \frac{1}{s^2} = \frac{A(s+1)}{s} + \frac{B(2s+1)}{s^2} + \Gamma \xrightarrow{s=-1/2} \frac{1}{(1/2)^2} = 4 = \Gamma$$

$$(*) \Rightarrow \frac{1}{s^2(1+2s)} = \frac{A}{s} + \frac{1}{s^2} + \frac{4}{1+2s} = \frac{A \cdot s \cdot (1+2s) + (1+2s) + 4s^2}{s^2(1+2s)} \rightarrow 0$$

$$\Rightarrow 1 = A \cdot s + 2As^2 + 1 + 2s + 4s^2 = (2A+4)s^2 + (A+2) \cdot s + 1 \Rightarrow$$

$$\Rightarrow 2A+4=0 \Rightarrow A=-2$$

$$A+2=0 \Rightarrow A=-2$$

$$\frac{-2}{s} + \frac{1}{s^2} + \frac{4/2}{1/2+s} \xrightarrow{L^{-1}} -2+t+2e^{-0.5t}$$

$$\text{Άρα } H(t) = [t - 2(1 - e^{-0.5t})] u(t) - [(t-1) - 2(1 - e^{-0.5(t-1)})] u(t-1)$$

$$\begin{aligned} \text{Για } t=2 \text{ μιν } H(2) &= 2 - 2(1 - e^{-0.5 \cdot 2}) - (2-1) - 2(1 - e^{-0.5(2-1)}) \\ &= 0.736 - 0.213 \\ &= 0.523 \text{ ft} \end{aligned}$$