

## SOLUZIONE

## Eserc. 1

- ① LA FRAZIONE DI UREA RIMOSSA È UN PARAMETRO FORNITO DA E, OVERO IL POTERE DI ESTRAZIONE.

$$R_{TOT} = R_B + R_M + R_D = 55 \text{ ml/min}$$

$$K = 1/R_{TOT} = 0.0182 \text{ min/ml}$$

$$Z = Q_B/Q_D = 0.2$$

$$N_T = K \cdot A / Q_B = \frac{0.0182 \cdot 1.08 \cdot 10^4}{200} \frac{\text{min}}{\text{ml}} \cdot \frac{\text{cm}^2}{\text{cm}^2} \cdot \frac{\text{ml}}{\text{min}} = 0.98$$

$$E_{\text{co-corrente}} = \frac{1 - e^{-N_T(1+Z)}}{1+Z} = \frac{1 - e^{-0.98(1.2)}}{1.2} = 57.62\%$$

$$E_{\text{contro-corr.}} = \frac{1 - e^{-N_T(1-Z)}}{Z - e^{-N_T(1-Z)}} = \frac{1 - e^{-0.98(0.8)}}{0.8 - e^{-0.98(0.8)}} = 59.79\%$$

- ② IL VOLUME DI SANGUE NELL'UNITÀ DI TEMPO CHE VIENE RIFIUTO DALL'UREA È UN DATO FORNITO DALLA CLEARANCE.

$$C = \frac{Q_B (C_{Bi} - C_{Bo})}{C_{Bi}} = D \quad \text{IN QUANTO VEDIAMO DALLA TABELLA CHE } C_{\text{Diet}} = \emptyset$$

SAPPIAMO PERÒ CHE :

$$D = E \cdot Q_B$$

ADORA :

$$C_{\text{co-corrente}} = E_{\text{co-corr.}} \cdot Q_B = 0.5762 \cdot 200 \frac{\text{ml}}{\text{min}} = 115.24 \text{ ml/min}$$

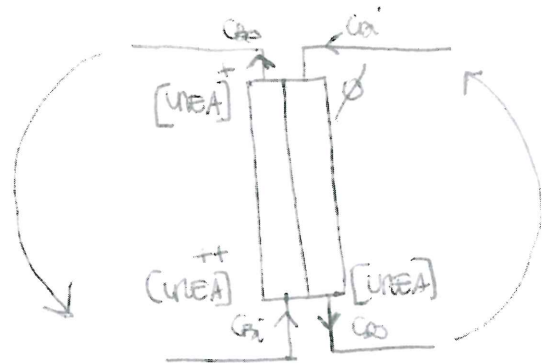
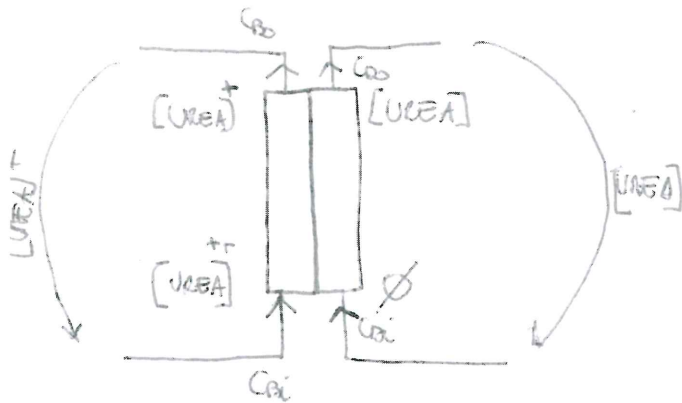
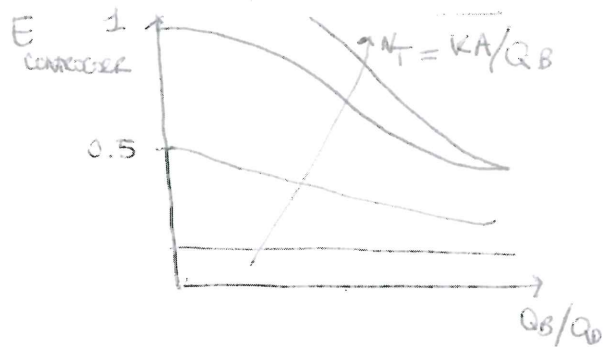
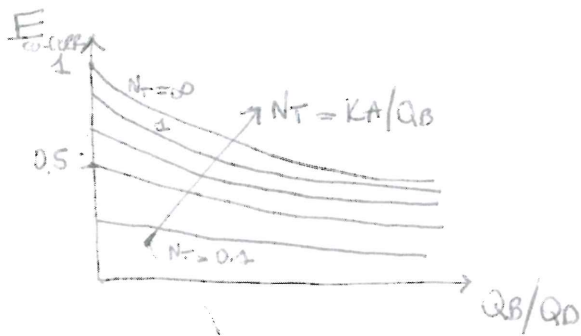
$$C_{\text{contro-corr.}} = E_{\text{cont.}} \cdot Q_B = 119.58 \text{ ml/min}$$

$$1 \text{ h} = 60 \text{ min}$$

$$1 \text{ min} = \frac{1 \text{ h}}{60}$$

③ DAI RISULTATI OTTENUTI NEI PUNTI PRECEDENTI POSSIAMO DEDURRE CHE IL SISTEMA CHE VA SCELTO È UN DIAFILTRAZIONE IN CONTRO CORRENTE IN QUANTO RISULTA PIÙ EFFICIENTE SIA IN TERMINI DI FRAZIONE DI SOLUTO CHE È IN GRADO DI RIMUOVERE SIA IN TERMINI DI ml/min DI SANGUE CHE È IN CIRCOLO DI FILTRARE.

SPIEGAZIONE TECNICA:



PER TUTTI I VALORI DI  $N_T$  LA FILTRAZIONE DI UREA DEL SANGUE VIENE LIMITATA DAL GRADIENTE DI CONCENTRAZIONE CHE È CIÒ CHE GUIDA IL TRASFERIMENTO DI MASSA - NELLO CONFIGURAZIONE IN CONTRO CORRENTE, TALE GRADIENTE RIMANE ELEVATO PER TUTTO IL TEMPO DI DILUI, MENTRE NELLO CONFIGURAZIONE IN CO-CORRENTE SI ESAURISCE PRIMA.

④ IL RATE DI UREA CHE IL DIALIZZATORE È :  
DISEGNAZIONE.

$$\begin{aligned}
 R_{urea} &= C_{Bi, urea} \cdot C_{contro\ corren} \\
 &= 0.03 \text{ mg/ml} \cdot 119.58 \text{ ml/min} \cdot 60 = 3.38 \text{ g/min} \\
 &= 0.03 \frac{\text{mg}}{\text{ml}} \cdot 119.58 \frac{\text{ml}}{\text{h}} \cdot 60 = 215.248 \text{ g/h}
 \end{aligned}$$

Esercizio n° 2.

$$[Hb] = 10 \frac{\text{mmoli}}{\text{l. l.}}$$

$$D = 1.2 \cdot 10^{-5} \text{ cm}^2/\text{sec.}$$

$$H = 4.34 \cdot 10^4 \frac{\text{mol}}{\text{m. l. d.}}$$

$$C = H \cdot P$$

$$P = 104 \text{ mmHg}$$

$$t = 300 \text{ sec}$$

$$1) z = \sqrt{\frac{2 D C t}{[Hb]}} = \sqrt{2 \cdot 1.2 \cdot 10^{-5} \frac{\text{cm}^2}{\text{sec}} \cdot \frac{1}{10 \cdot 10^{-3} \frac{\text{mol}}{\text{l.}}} \cdot C \cdot 300 \text{ sec} \frac{\text{mol}}{\text{l.}}}$$

$$1 \text{ atm} = 760 \text{ mmHg.}$$

$$C = 4.34 \cdot 10^4 \frac{\text{mol}}{\text{l. atm}} \cdot \frac{104}{760} = 0.59 \cdot 10^4 \frac{\text{mol}}{\text{l.}}$$

$$z = \sqrt{7.2 \cdot 10^{-1} \cdot 0.59 \cdot 10^4} = 65.18 \text{ cm.}$$

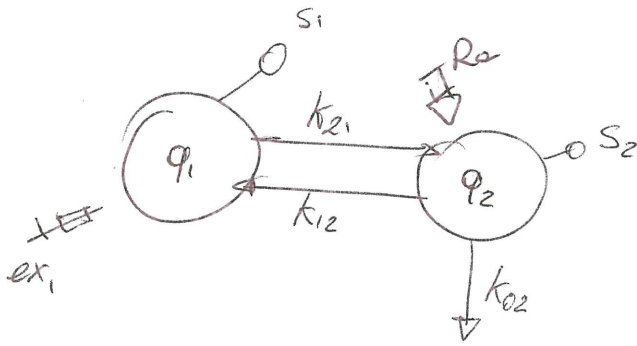
Esercizio n° 3

a) Il sistema di fuscher è equivalente a quello di Klemm.

b) Il sistema non funzionerebbe mai in quanto l'umidità cresce tipo onde lungo delle due sedi di bilancia.

Esercizio 4

Vedi appunti in rete



$$S_i = \frac{q_i}{Q_i}$$

espresso come TTR

Cinetica decrociata (allo stazionario)

$$\begin{cases} \dot{Q}_1 = -k_{21} Q_1 + k_{12} Q_2 = 0 \\ \dot{Q}_2 = -(k_{12} + k_{02}) Q_2 + k_{21} Q_1 + R_a = 0 \end{cases}$$

Cinetica transiente

$$\begin{cases} \dot{q}_1 = -k_{21} q_1 + k_{12} q_2 + ex_1 \\ \dot{q}_2 = +k_{21} q_1 - (k_{12} + k_{02}) q_2 \\ S_1 = q_1 / Q_1 \\ S_2 = q_2 / Q_2 \end{cases}$$

→ applico la trasformata di Laplace

$$\mathcal{L}\{q_i\} = Q_i(s)$$

$$\left\{ \begin{array}{l} sQ_1 = -k_{21}Q_1 + k_{12}Q_2 + E_{X_1} \\ sQ_2 = +k_{21}Q_1 - (k_{12} + k_{02})Q_2 \\ S_1 = \frac{Q_1(s)}{Q_1} \\ S_2 = \frac{Q_2(s)}{Q_2} \end{array} \right.$$

$$A = \begin{bmatrix} -k_{21} & k_{12} \\ k_{21} & -(k_{12} + k_{02}) \end{bmatrix}$$

$$B = \begin{bmatrix} 1 \\ 0 \end{bmatrix}$$

$$C = \begin{bmatrix} 1/Q_1 & 0 \\ 0 & 1/Q_2 \end{bmatrix}$$

$$H = C (sI - A)^{-1} B$$

→ ci sono due ~~funzioni~~ di trasferimento (1 ingresso e ~~da~~ 2 uscite)

$$H_1 = \frac{s + k_{12} + k_{02}}{Q_1 \left[ s^2 + s(k_{21} + k_{12} + k_{02}) + k_{02} k_{21} \right]}$$

$$H_2 = \frac{k_{21}}{Q_2 \left[ s^2 + s(k_{21} + k_{12} + k_{02}) + k_{02} k_{21} \right]}$$

note  $\rightarrow$  le due funzioni hanno lo stesso denominatore ( $Q_1$  e  $Q_2$  fanno parte del numeratore)

$$H_1 \text{ è della forma } \frac{\beta_2' s + \beta_1'}{s^2 + \alpha_2 s + \alpha_1}$$

$$H_2 \text{ è della forma } \frac{\beta_1''}{s^2 + \alpha_2 s + \alpha_1}$$

Sommario esaustivo

$$\beta_2' = 1/Q_1$$

$$\alpha_2 = k_{21} + k_{12} + k_{02}$$

$$\beta_1' = (k_{12} + k_{02})/Q_1$$

$$\alpha_1 = k_{02} k_{21}$$

$$\beta_1'' = \frac{k_{21}}{Q_2}$$

# Matrice delle funzioni di trasferimento (G)

4

→ parametri  $[k_{21}, k_{12}, k_{02}, Q_1, Q_2]$  → 5

→ incognite  $\beta_2', \beta_1', \beta_1'', \alpha_2, \alpha_1$

	$\beta_2'$	$\beta_1'$	$\beta_1''$	$\alpha_2$	$\alpha_1$
$k_{21}$	0	0	$1/Q_2$	1	$k_{02}$
$k_{12}$	0	$1/Q_1$	0	1	0
$k_{02}$	0	$1/Q_1$	0	1	$k_{21}$
$Q_1$	$-1/Q_1^2$	$-(k_{02} + k_{12})/Q_1^2$	0	0	0
$Q_2$	0	0	$-k_{21}/Q_2^2$	0	0

$$\text{Det}(G) = \frac{k_{21}^2}{Q_1^3 Q_2^2} \neq 0$$

$$\text{rank}(G) = 5 = \# \text{ parametri}$$

modello univocamente  
identificabile