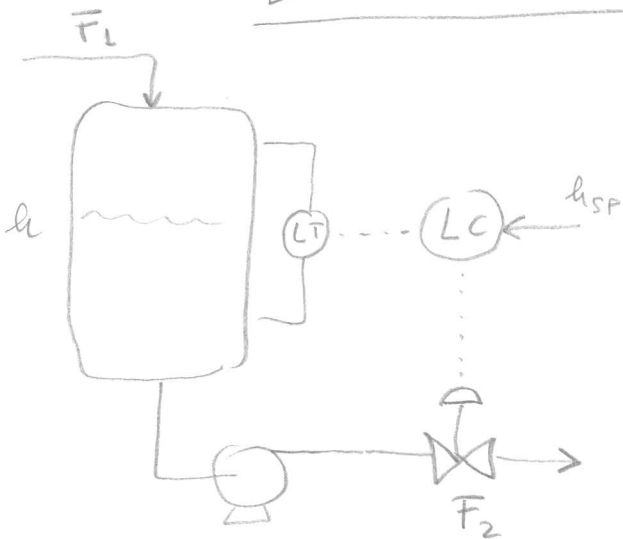


LEVEL CONTROL



- $h(t)$ livello del serbatoio
- $F_1(t)$ flusso di ingresso
- $F_2(t)$ flusso di uscita
- A area della sezione del serbatoio

Modelli

$$\frac{dh}{dt} = \frac{1}{A} (F_1 - F_2)$$

Supponiamo che vogliamo controllare $h(t)$ usando come variabile comandata $F_2(t)$ e considerando $F_1(t)$ come un disturbo.

Supponiamo che $F_1(t)$ abbia valore nominale costante

$$F_1(t) = F_s \quad \text{e che in generale } F_1(t) = F_s + d(t)$$

Supponiamo di voler mantenere costante $h(t) = h_{sp}$

Si propone un controllo proporzionale

$$F_2(t) = H + K (h(t) - h_{sp})$$

Allora

$$\frac{dh}{dt} = \frac{1}{A} \{ F_s + d(t) - H - K (h(t) - h_{sp}) \}$$

In equilibrio otteniamo che $d(t) = 0$ $h(t) = h_s$

$$0 = \frac{1}{A} \{ F_s - H - K (h_s - h_{sp}) \}$$

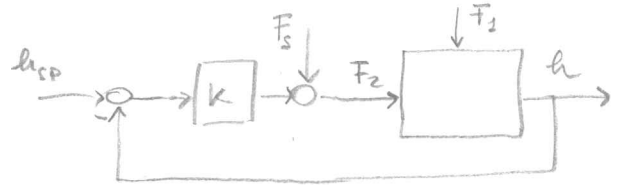
Se Poniamo $H = F_s$ allora $h_s = h_{sp}$

Si punta che, se il sistema è stabile, allora

$$h(t) \rightarrow h_s = h_{SP}$$

infatti

$$\frac{dh}{dt} = -\frac{k}{A} (h(t) - h_{SP}) + \frac{1}{A} d(t)$$



Se $y(t) = h(t) - h_{SP}$. Allora

$$\frac{dy}{dt} = -\frac{k}{A} y(t) + \frac{1}{A} d(t)$$

$$y(s) = \frac{1/A}{s + k/A} d(s) = \frac{1}{As + k} d(s) \quad (k < 0)$$

Se suppono $k > 0$, allora se $d(t) = 0$, si ha che

$$y(t) \rightarrow 0 \quad \text{che implica che } h(t) \rightarrow h_{SP}$$

Suppono ora che ^{il disturbo} $d(t)$ assumere valori costanti,

compresi in $\pm \Delta D$ e supponiamo che vogliamo che

di conseguenza $y(t) = h(t) - h_{SP}$ vari non più di $\pm \Delta Y$

$$y(\infty) = \frac{1}{As + k} \Big|_{s=0} d(\infty) = \frac{d(\infty)}{k}$$

$$\Delta Y \geq |y(\infty)| = \frac{|d(\infty)|}{k}$$

Quindi

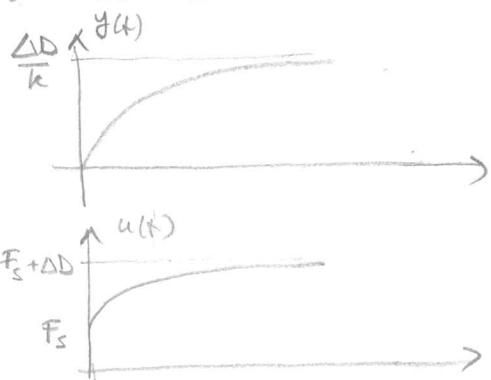
$$k \geq \frac{|d(\infty)|}{\Delta Y} \Rightarrow k \geq \frac{\Delta D}{\Delta Y}$$

Osservo che, se $d(t) = \Delta D \delta^{-1}(t)$ allora

$$F_2(t) = F_s + k y(t)$$

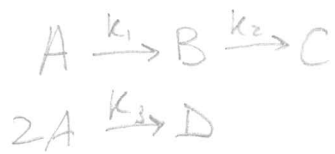
$$y(s) = \frac{1/k}{1 + sA/k} \frac{\Delta D}{s}$$

$$y(t) = \frac{\Delta D}{k} (1 - e^{-\frac{A}{k} t})$$



CONTROLLO REATTORE ISOTERMO

Consideriamo un reattore continuo in cui avviene la reazione



Il componente desiderato è B

Supponiamo che l'effetto termico della reazione sia trascurabile. Allora le equazioni che descrivono lo reattore sono

$$\begin{cases} \frac{d}{dt} C_A = \frac{F}{V} (C_{A1} - C_A) - k_1 C_A - k_3 C_A^2 \\ \frac{d}{dt} C_B = -\frac{F}{V} C_B + k_1 C_A - k_2 C_B \\ \frac{d}{dt} C_C = -\frac{F}{V} C_C + k_2 C_B \end{cases}$$

$$\begin{cases} \frac{dV}{dt} = F - F_{out} \\ F_{out} = F \\ \Downarrow \\ V(t) = \text{cost} \end{cases}$$

$$\frac{d}{dt} C_D = -\frac{F}{V} C_D + \frac{1}{2} k_3 C_A^2$$

Possiamo conoscere solo le prime due equazioni. Calcoliamo gli andamenti a regime

$$C_A(t) = \bar{C}_A \quad C_B(t) = \bar{C}_B \quad C_{A1}(t) = \bar{C}_{A1} \quad F(t) = \bar{F}$$

$$\begin{cases} \frac{\bar{F}}{V} (\bar{C}_{A1} - \bar{C}_A) - k_1 \bar{C}_A - k_3 \bar{C}_A^2 = 0 \Rightarrow \bar{C}_A \text{ come funzione di } \bar{C}_{A1} \text{ e } \bar{F}/V \\ -\frac{\bar{F}}{V} \bar{C}_B + k_1 \bar{C}_A - k_2 \bar{C}_B = 0 \Rightarrow \bar{C}_B \text{ come funzione di } \bar{C}_{A1} \text{ e } \bar{F}/V \end{cases}$$

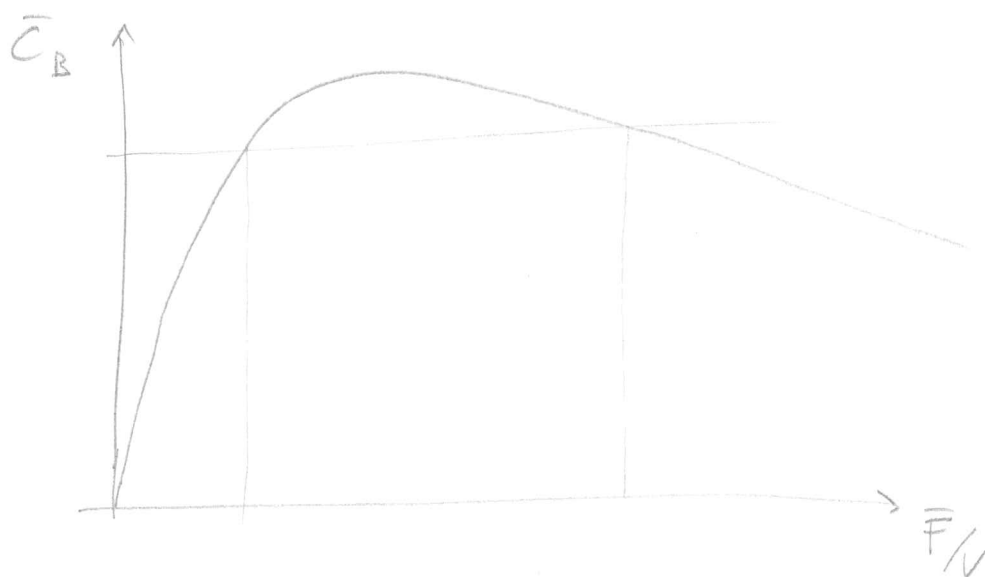
Le prime è un'equazione di

$$\text{II grado di } \bar{C}_A = f(\bar{C}_{A1}, \bar{F}/V)$$

La seconda equazione è di I grado

$$\bar{C}_B = \frac{k_1 \bar{C}_A}{\frac{\bar{F}}{V} + k_2} = \frac{k_1}{k_2 + \frac{\bar{F}}{V}} f(\bar{C}_{A+1}, \frac{\bar{F}}{V})$$

Se fissiamo \bar{C}_{A+1} la curva che descrive \bar{C}_B in funzione di $\frac{\bar{F}}{V}$ è mostrata in figura



Si vede che per ottenere un certo valore dell'uscita $\bar{y}_B \bar{C}_B$ esistono due valori possibili dell'ingresso $\bar{u} = \bar{F}/V$. Mostriamo che le funzioni di trasferimento relative ai due punti di equilibrio hanno fase opposta e sono entrambi stabili

Studio di un sistema generale non lineare
bidimensionale

$$\begin{cases} \dot{x}_1 = f_1(x_1, x_2, u_1, u_2) \\ \dot{x}_2 = f_2(x_1, x_2, u_1, u_2) \end{cases}$$

Punti di equilibrio $\bar{x}_1(\bar{u}_1, \bar{u}_2)$ $\bar{x}_2(\bar{u}_1, \bar{u}_2)$ ugens. costanti \bar{u}_1 e \bar{u}_2

$$\begin{cases} f_1(\bar{x}_1, \bar{x}_2, \bar{u}_1, \bar{u}_2) = 0 \\ f_2(\bar{x}_1, \bar{x}_2, \bar{u}_1, \bar{u}_2) = 0 \end{cases}$$

Sistema linearizzato

$$\dot{z} = Az + Bv$$

dove

$$A = \begin{bmatrix} \left. \frac{\partial f_1}{\partial x_1} \right|_{\substack{\bar{u}_1, \bar{u}_2 \\ \bar{x}_1, \bar{x}_2}} & \dots \\ \dots & \dots \\ \left. \frac{\partial f_2}{\partial x_1} \right|_{\substack{\bar{u}_1, \bar{u}_2 \\ \bar{x}_1, \bar{x}_2}} & \dots \\ \dots & \dots \end{bmatrix}$$

$$B = \begin{bmatrix} \frac{\partial f_1}{\partial u_1} & \frac{\partial f_1}{\partial u_2} \\ \dots & \dots \\ \frac{\partial f_2}{\partial u_1} & \frac{\partial f_2}{\partial u_2} \\ \dots & \dots \end{bmatrix}$$

B_1 B_2

Nota che

$$f_1(\bar{x}_1(\bar{u}_1, \bar{u}_2), \bar{x}_2(\bar{u}_1, \bar{u}_2), \bar{u}_1, \bar{u}_2) \equiv 0 \quad \forall \bar{u}_1, \bar{u}_2$$

$$f_2(\bar{x}_1(\bar{u}_1, \bar{u}_2), \bar{x}_2(\bar{u}_1, \bar{u}_2), \bar{u}_1, \bar{u}_2) \equiv 0 \quad \forall \bar{u}_1, \bar{u}_2$$

e quindi, se derivo rispetto a \bar{u}_1

$$0 = \frac{\partial f_1}{\partial x_1} \frac{\partial \bar{x}_1}{\partial \bar{u}_1} + \frac{\partial f_1}{\partial x_2} \frac{\partial \bar{x}_2}{\partial \bar{u}_1} + \frac{\partial f_1}{\partial \bar{u}_1}$$

$$0 = A \begin{bmatrix} \frac{\partial \bar{x}_1}{\partial \bar{u}_1} \\ \dots \\ \frac{\partial \bar{x}_2}{\partial \bar{u}_1} \end{bmatrix} + B_1$$

$$0 = \frac{\partial f_2}{\partial x_1} \frac{\partial \bar{x}_1}{\partial \bar{u}_1} + \frac{\partial f_2}{\partial x_2} \frac{\partial \bar{x}_2}{\partial \bar{u}_1} + \frac{\partial f_2}{\partial \bar{u}_1}$$

Analogamente per la derivazione rispetto a \bar{u}_2

$$0 = A \begin{bmatrix} \frac{\partial \bar{x}_1}{\partial \bar{u}_2} \\ \frac{\partial \bar{x}_2}{\partial \bar{u}_2} \end{bmatrix} + B_2$$

$$A \begin{bmatrix} \frac{\partial \bar{x}_1}{\partial \bar{u}_1} & \frac{\partial \bar{x}_1}{\partial \bar{u}_2} \\ \frac{\partial \bar{x}_2}{\partial \bar{u}_1} & \frac{\partial \bar{x}_2}{\partial \bar{u}_2} \end{bmatrix} + B = 0$$

$X(\bar{u}_1, \bar{u}_2)$

$$\Rightarrow X(\bar{u}_1, \bar{u}_2) = -A^{-1}B$$

se A è invertibile.

Consideriamo ora la matrice di trasferimento

$$G(s) = (sI - A)^{-1}B$$

$$\text{da } \begin{bmatrix} u_1 \\ u_2 \end{bmatrix} \rightarrow \begin{bmatrix} x_1 \\ x_2 \end{bmatrix}$$

Allora

$$G(0) = A^{-1}B = -X(\bar{u}_1, \bar{u}_2)$$

Nel nostro caso specifico otteniamo che

$$x_1 = C_A \quad x_2 = C_B \quad u_1 = \frac{F}{V} \quad u_2 = C_A$$

da cui deduciamo che (Sia $G(s) = G_{\frac{F}{V} \rightarrow \tilde{C}_B}(s)$)

$$G(0) = \bar{X}_{z_1} = \frac{\partial \bar{X}_2}{\partial \bar{u}_1} = \frac{\partial \bar{C}_B}{\partial \frac{F}{V}} \quad \left[\begin{array}{l} \frac{\bar{F}}{V} = \frac{F}{V} - \frac{\bar{F}}{V} \\ \bar{C}_B = C_B - \bar{C}_B \end{array} \right]$$

Ma $\bar{C}_B(\frac{F}{V})$ è proprio la curva

tracciata in figura e da dimostrare che nel primo punto di equilibrio otteniamo

$$G(0) > 0$$

mentre nel secondo otteniamo

$$G(0) < 0$$

Le matrici A e B sono

$$A = \left[\begin{array}{cc|c} -\frac{\bar{F}}{V} - k_1 - 2k_3 \bar{C}_A & & 0 \\ \hline & k_1 & -\frac{\bar{F}}{V} - k_2 \end{array} \right] \quad B = \left[\begin{array}{c|c} \bar{C}_{A+} - \bar{C}_A & \frac{\bar{F}}{V} \\ \hline -\bar{C}_B & 0 \end{array} \right]$$

Nota che gli autovalori sono $-z_1$ e $-z_2$ dove $z_1 = \bar{F}/V + k_1 - 2k_3 \bar{C}_A > 0$

$$G(s) = [0 \ 1] (sI - A)^{-1} B_1 \quad \left[\begin{array}{c|c} \text{Autovalori} & \text{Stoluri} \\ \hline z_2 = \bar{F}/V + k_2 & \end{array} \right]$$

$$= [0 \ 1] \left[\begin{array}{c|c} (s + \frac{\bar{F}}{V} + k_1 + 2k_3 \bar{C}_A)^{-1} & 0 \\ \hline -(s + \frac{\bar{F}}{V} + k_1 + 2k_3 \bar{C}_A)^{-1} (s + \frac{\bar{F}}{V} + k_2)^{-1} k_1 & (s + \frac{\bar{F}}{V} + k_2)^{-1} \end{array} \right] \begin{bmatrix} \bar{C}_{A+} - \bar{C}_A \\ -\bar{C}_B \end{bmatrix}$$

$$= \frac{-(\bar{C}_{A+} - \bar{C}_A) k_1}{(s + z_1)(s + z_2)} - \frac{\bar{C}_B}{s + z_1} = \frac{-(\bar{C}_{A+} - \bar{C}_A) k_1 - \bar{C}_B (s + z_1)}{(s + z_1)(s + z_2)}$$

$$= -\frac{\bar{C}_B s + \bar{C}_B z_1 + (\bar{C}_{A+} - \bar{C}_A) k_1}{(s + z_1)(s + z_2)} = -\bar{C}_B \frac{(s - s_0)}{(s + z_1)(s + z_2)}$$

Dove lo zero è

$$S_0 = \frac{\bar{C}_B z_1 + (\bar{C}_{Af} - \bar{C}_A) k_1}{\bar{C}_B} = z_1 - \frac{\bar{C}_{Af} - \bar{C}_A}{\bar{C}_B} k_1$$

Nota che

$$G(0) = \frac{\bar{C}_B S_0}{z_1 z_2}$$

e quindi $G(0) > 0 \Leftrightarrow S_0 > 0 \Leftrightarrow G(s)$ fase non minima.

La funzione di trasferimento tra \tilde{C}_{Af} a \tilde{C}_B è

$$G_d(s) = [0 \ 1] (sI - A)^{-1} B_2 =$$

$$= \frac{-k_1 (\bar{C}_{Af} - \bar{C}_A)}{(s + z_1)(s + z_2)}$$

$$\tilde{C}_{Af}(t) = C_{Af}(t) - \bar{C}_{Af}$$

$$\tilde{C}_B(t) = C_B(t) - \bar{C}_B$$

Prendiamo

$$k_1 = 50 \text{ hr}^{-1} = \frac{5}{6} \text{ min}^{-1}$$

$$k_2 = 100 \text{ hr}^{-1} = \frac{5}{3} \text{ min}^{-1}$$

$$k_3 = 10 \text{ hr}^{-1} \frac{\text{mol}}{\text{liter}} = \frac{1}{6} \text{ min}^{-1} \frac{\text{mol}}{\text{liter}}$$

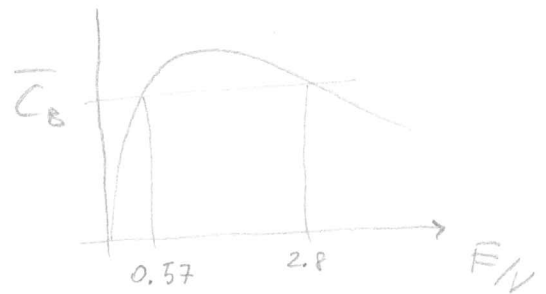
$$\bar{C}_{Af} = 10 \frac{\text{gmol}}{\text{liter}}$$

Per ottenere $\bar{C}_B = 1,117 \frac{\text{gmol}}{\text{liter}}$

ci sono due possibili regimi costanti.

$$\bar{F}_V = 0.57 \text{ min}^{-1}$$

$$\bar{F}_V = 2.8 \text{ min}^{-1}$$



Si ottiene

$$A = \begin{bmatrix} -2.40 & 0 \\ 0.83 & -2.24 \end{bmatrix} \quad B = \begin{bmatrix} 7 & 0.57 \\ -1.12 & 0 \end{bmatrix} \quad C = [0 \ 1]$$

$$G(s) = \frac{0.58(-0.35s + 1)}{0.18s^2 + 0.86s + 1}$$

$$G_d(s) = \frac{0.088}{0.18s^2 + 0.86s + 1}$$

Problema 1

- a) Se vogliamo una variazione su C_B di $0,1 \frac{\text{g mol}}{\text{litro}}$
di variazione dobbiamo imporre su $\frac{F}{V}$

Results

$$\tilde{C}_B(\omega) = G(0) \frac{\tilde{F}(\omega)}{V}$$

$$\text{Se } \tilde{C}_B(\omega) = 0,1 \Rightarrow \frac{\tilde{F}(\omega)}{V} = \frac{0,1}{G(0)} = \frac{0,1}{0,58} = 0,172$$

- b) Se vogliamo mantenere la variazione sull'ingresso
 $\frac{\tilde{F}}{V}$ minore di $0,4 \text{ min}^{-1}$, la massima variazione
consentita su \tilde{C}_B a regime è

$$\hat{C}_B(\omega) \leq G(0) 0,4 = 0,232$$