

NOM, PRENOM: *ab*

SIGNATURE:

Aucune feuille annexe SVP

Nul besoin de recopier des éléments du polycopié ;
si nécessaire, indiquer la page ou l'équation concernée.

	1
1	1
2	1
3	1+
4	1+
5	1
	6++

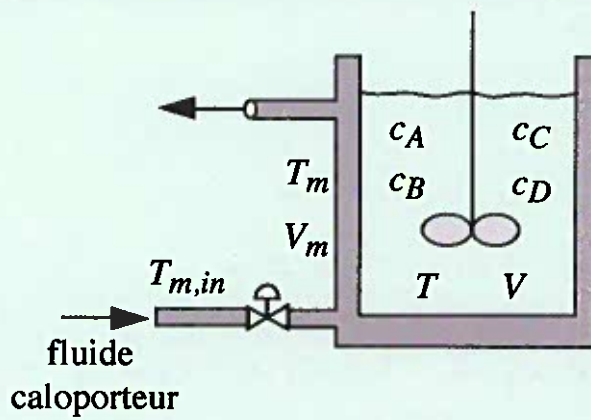


Figure 1. Réacteur batch avec manteau de refroidissement.

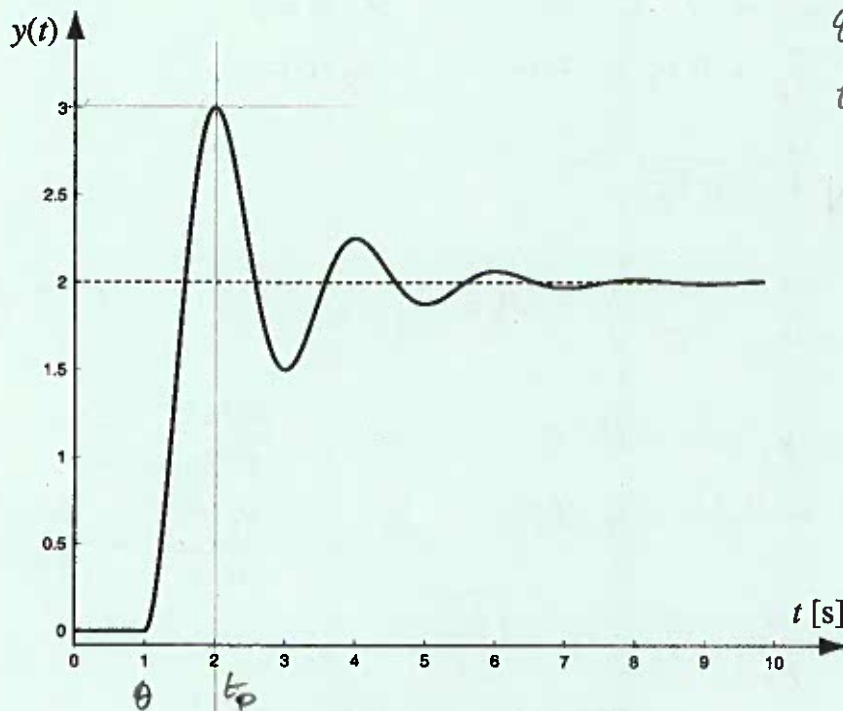


Figure 2. Réponse indicielle.

Problème 1 (Système dynamique 1 point)

Considérons le système dynamique

$$\dot{x}_1(t) + x_1(t) = u(t) \quad x_1(0) = 0$$

$$\dot{x}_2(t) + 2x_1(t)x_2(t) = 4u(t) \quad x_2(0) = 2$$

$$y(t) = \sqrt{x_2(t)}$$

avec l'entrée $u(t)$ et la sortie $y(t)$.

- Ce système est-il linéaire, stationnaire, causal et initialement au repos pour $\bar{u} = 0$?
- Linéariser le modèle pour le point d'équilibre ($\bar{u} = 0, \bar{x}_1 = 0, \bar{x}_2 = 2$) et calculer les matrices A, B et C .
- Calculer la fonction de transfert $Y(s)/U(s)$.

Réponses :

a) NL, S, C, R

0.25 a) SS pour $\bar{u} = 0$ $\bar{x}_1 = \bar{u} = 0$ $\bar{x}_1 = 0$
 $2\bar{x}_1\bar{x}_2 = 4\bar{u} = 0$ \bar{x}_2 quelconque

b) Termes NL: $2x_1x_2 \approx 2\bar{x}_1\bar{x}_2 + 2\bar{x}_2\delta x_1 + 2\bar{x}_1\delta x_2 = 2\bar{x}_2\delta x_1$
 $\sqrt{x_2} \approx \sqrt{\bar{x}_2} + \frac{1}{2\sqrt{\bar{x}_2}}\delta x_2$

Système linéarisé en variables écart pour $\bar{u} = 0, \bar{x}_1 = 0, \bar{x}_2 = 2$

0.5 $\dot{x}_1 + x_1 = u \quad x_1(0) = 0$
 $\dot{x}_2 + 4x_1 = 4u \quad x_2(0) = 0$

$$y = \frac{1}{2\sqrt{2}} x_2$$

$$A = \begin{pmatrix} -1 & 0 \\ -4 & 0 \end{pmatrix} \quad B = \begin{pmatrix} 1 \\ 4 \end{pmatrix} \quad C = \left(0 \quad \frac{1}{2\sqrt{2}} \right)$$

c) $sX_1(s) + X_1(s) = U(s) \rightarrow \frac{X_1(s)}{U(s)} = \frac{1}{s+1}$
 $sX_2(s) + 4\frac{U(s)}{s+1} = 4U(s) \rightarrow \frac{X_2(s)}{U(s)} = \frac{4}{s+1}$

0.25 $\Rightarrow \frac{Y(s)}{U(s)} = \frac{4}{2\sqrt{2}} \frac{1}{s+1} = \frac{\sqrt{2}}{s+1}$

(Si nécessaire, continuez au verso)

Problème 2 (Système linéaire 1 point)

Un système dynamique est donné par sa réponse indicielle

$$y(t) = 2\varepsilon(t)[1 - e^{-t} - te^{-t}]$$

- Calculer sa fonction de transfert.
- Evaluer l'ordre, le gain statique et les constantes de temps de ce système.
- Calculer la réponse impulsionnelle du système.
- Calculer la réponse libre aux conditions initiales $y(0) = 1$ $\dot{y}(0) = -1$.

Réponses :

$$a) Y(s) = 2 \left[\frac{1}{s} - \frac{1}{s+1} - \frac{1}{(s+1)^2} \right] = \frac{2 \left[(s+1)^2 - s(s+1) - s \right]}{s(s+1)^2} = \frac{2}{s(s+1)^2}$$

$$u(s) = \frac{1}{s}$$

$$\frac{Y(s)}{u(s)} = \frac{2}{(s+1)^2}$$

0,25

b) Ordre 2, gain statique 2, $\tau_1 = \tau_2 = 1$

0,25

$$c) u(s) = 1 \rightarrow Y(s) = \frac{2}{(s+1)^2}$$

0,25

$$\rightarrow y(t) = 2te^{-t}\varepsilon(t)$$

$$d) \frac{Y(s)}{u(s)} = \frac{2}{s^2 + 2s + 1} \rightarrow \ddot{y} + 2\dot{y} + y = 2u \quad \begin{cases} y(0) = 1 \\ \dot{y}(0) = -1 \end{cases}$$

Réponse libre, $u(t) = 0$: $\ddot{y} + 2\dot{y} + y = 0 \quad \begin{cases} y(0) = 1 \\ \dot{y}(0) = -1 \end{cases}$

$$\mathcal{L} \downarrow s^2 Y(s) - s y(0) - \dot{y}(0) + 2[s Y(s) - y(0)] + Y(s) = 0$$

0,25

$$Y(s) [s^2 + 2s + 1] = s y(0) + [\dot{y}(0) + 2y(0)]$$

$$Y(s) = \frac{s+1}{s^2 + 2s + 1} = \frac{1}{s+1}$$

$$\mathcal{L}^{-1} \downarrow y(t) = e^{-t}\varepsilon(t)$$

(Si nécessaire, continuez au verso)

Problème 3 (Modélisation 1 point)

Soit le réacteur batch isotherme donné à la figure 1, dans lequel ont lieu les deux réactions exothermiques $2A \rightarrow B + C$ et $A + C \rightarrow D$ avec les vitesses de réaction $r_1 = k_1 c_A^2$ et $r_2 = k_2 c_A c_C$. Les conditions initiales sont c_{A0} et $c_{B0} = c_{C0} = c_{D0} = 0$.

- Ecrire les bilans de matière en termes de concentrations pour A, B, C et D.
- Les bilans de matière sont-ils linéairement indépendants ? Discuter ce point et indiquer le nombre de bilans linéairement indépendants.
- Ecrire les bilans thermiques pour le réacteur et le manteau.
- Question bonus (0.25 point):** Ecrire les 4 bilans de matière sous forme minimale.

Réponses :

a) $\dot{c}_A = -2k_1 c_A^2 - k_2 c_A c_C$ $c_A(0) = c_{A0}$
 $\dot{c}_B = k_1 c_A^2$ $c_B(0) = 0$
0.25 $\dot{c}_C = k_1 c_A^2 - k_2 c_A c_C$ $c_C(0) = 0$
 $\dot{c}_D = k_2 c_A c_C$ $c_D(0) = 0$

b) $S = 4$ $R = 2$ réacteur batch
0.25 $S - R = 2$ bilans linéairement indépendants

c) $S V c_p \dot{T} = V \left[(-\Delta H_1) k_1 c_A^2 + (-\Delta H_2) k_2 c_A c_C \right] - u A (T - T_w)$

0.5 $\rho_w V_w c_{pw} \dot{T}_w = \rho_w c_{pw} q_{w,in} (T_{w,in} - T_w) + u A (T - T_w)$

a) $\dot{c}_A = -2\dot{c}_B - \dot{c}_D \rightarrow c_A - c_{A0} = -2c_B - c_D$
 $\dot{c}_C = \dot{c}_B - \dot{c}_D \rightarrow c_C = c_B - c_D$

Système sous forme minimale:

0.25 $\left\{ \begin{array}{l} \dot{c}_B = k_1 c_A^2 \\ \dot{c}_D = k_2 c_A c_C \end{array} \right. \quad \begin{array}{l} c_B(0) = 0 \\ c_D(0) = 0 \end{array}$
 $c_A = c_{A0} - 2c_B - c_D$
 $c_C = c_B - c_D$

(Si nécessaire, continuez au verso)

Problème 4 (Commande 1 point)

On considère le réacteur batch de la figure 1. On souhaite garder la température du réacteur T constante à l'aide d'une commande en cascade qui manipule la température à l'entrée du manteau $T_{m,in}$.

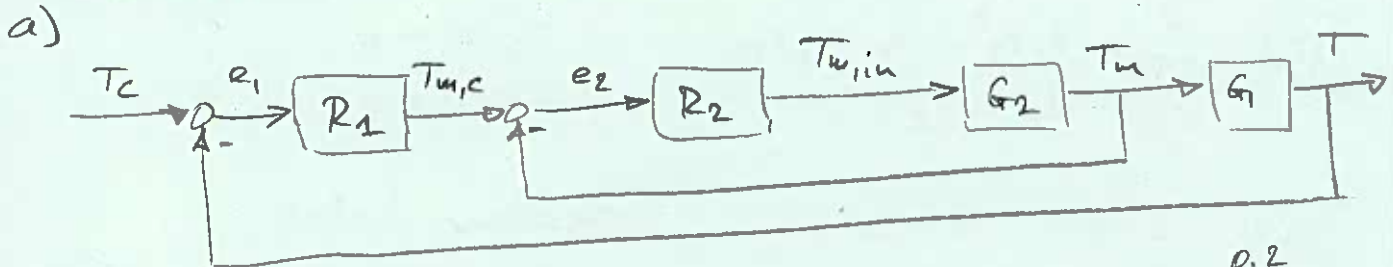
a) Dessiner le schéma fonctionnel d'une telle commande en cascade en identifiant toutes les variables du schéma.

b) On a estimé les fonctions de transfert $\frac{T_m(s)}{T_{m,in}(s)} = \frac{0,2}{5s+1}$ et $\frac{T(s)}{T_m(s)} = \frac{0,5e^{-s}}{10s+1}$. Calculer

les régulateurs d'une commande PI-P avec les propriétés suivantes : (i) la boucle secondaire a une constante de temps de 1, et (ii) le régulateur primaire est calculé selon les règles de Ziegler-Nichols.

c) **Question bonus (0.25 point):** Est-il possible de déstabiliser le système commandé en augmentant le gain du régulateur P (justification qualitative suffit) ?

Réponses :



b) Boucle secondaire

$$\frac{T_m(s)}{T_{m,c}(s)} = \frac{R_2(s) G_2(s)}{1 + R_2(s) G_2(s)} = \frac{K_{R,2} \frac{0,2}{5s+1}}{1 + K_{R,2} \frac{0,2}{5s+1}}$$

$$= \frac{0,2 K_{R,2}}{5s+1 + 0,2 K_{R,2}} = \frac{0,2 K_{R,2}}{5} \frac{1}{s + 1} = \frac{K_2}{\tau_{BF,2} s + 1}$$

$$\tau_{BF,2} = \frac{5}{1 + 0,2 K_{R,2}} \stackrel{!}{=} 1 \quad \rightarrow \quad \underline{K_{R,2} = 20}$$

$$K_2 = \frac{0,2 \times 20}{1 + 0,2 \times 20} = \frac{4}{5} = 0,8$$

Boucle primaire

$$\frac{T(s)}{T_{m,c}(s)} = \frac{T(s)}{T_m(s)} \frac{T_m(s)}{T_{m,c}(s)} = \frac{0,5e^{-s}}{10s+1} \cdot \frac{0,8}{s+1}$$

$$\approx \frac{0,4}{10s+1} e^{-2s}$$

Régulateur PI selon ZN:

$$K_{R,1} = 0,9 \frac{\tau}{\rho K} = 0,9 \frac{10}{2 \times 0,4} = \underline{11,25}$$

$$\tau_{I,1} = 3,33 \theta = \underline{6,66}$$

(Si nécessaire, continuez au verso)

c) Oui. Si $K_{R,2} \nearrow$, alors $K_2 \nearrow$ et $K \nearrow$

Pour $K_{R,2}$ donné, un grand K déstabilisera le système commandé.

Problème 5 (Réponse temporelle 1 point)

La réponse indicielle d'un système dynamique inconnu est donnée à la figure 2.

- Déterminer le retard pur et le gain statique de ce système.
- Sachant que le système ne possède pas de zéro, déterminer ses pôles.
- Déterminer sa fonction de transfert. Ce système dynamique est-il stable ?

Réponses :

0.25 a) $\theta = 1 \text{ s}$ $K = 2$

b) Polycopié p149 cas sous-amorti.

$$t_p = \frac{\pi \tau}{\sqrt{1-\xi^2}} = 1$$

$$2 e^{-\frac{\xi \pi}{\sqrt{1-\xi^2}}} = 1 \quad \rightarrow \quad \xi = 0.215$$

0.5
$$\tau = \frac{2 \sqrt{1-\xi^2}}{\pi} = 0.31$$

$$p_{1,2} = -\frac{1}{\tau} (\xi \pm \sqrt{\xi^2 - 1}) = -0.69 \pm \pi j$$

c)
$$\frac{Y(s)}{U(s)} = \frac{K e^{-\theta s}}{\tau^2 s^2 + 2\tau \xi s + 1} = \frac{2 e^{-s}}{0.096 s^2 + 0.134 s + 1}$$

0.25 Système stable car les 2 pôles ont une partie réelle négative

(Si nécessaire, continuez au verso)