

□ **Exercice 1**

a) Les équations qui décrivent les dynamiques du cylindre extérieur et du cylindre intérieur sont respectivement:

$$J_1 \ddot{\theta}_1 = M - f_1(\dot{\theta}_1 - \dot{\theta}_2)$$

$$J_2 \ddot{\theta}_2 = f_1(\dot{\theta}_1 - \dot{\theta}_2) - f_2 \dot{\theta}_2$$

avec des conditions initiales appropriées.

b) Au point stationnaire $\dot{\theta}_1 = \dot{\theta}_2 = \text{cte}$, ce qui implique $\ddot{\theta}_1 = \ddot{\theta}_2 = 0$. Les équations dynamiques donnent:

$$M = f_1(\dot{\theta}_1 - \dot{\theta}_2)$$

$$f_2 \dot{\theta}_2 = f_1(\dot{\theta}_1 - \dot{\theta}_2)$$

$$\text{d'où: } \dot{\theta}_2 = \frac{M}{f_2} \quad \text{et} \quad \dot{\theta}_1 = M \frac{(f_1 + f_2)}{f_1 f_2}.$$

Le rapport des vitesses est par conséquent:

$$\frac{\dot{\theta}_2}{\dot{\theta}_1} = \frac{f_1}{f_1 + f_2}$$

c) La puissance transmise au cylindre intérieur est la puissance transmise par le fluide:

$$f_1(\dot{\theta}_1 - \dot{\theta}_2)\dot{\theta}_2 = P_{\text{fluide} \rightarrow \text{cyl2}}$$

La fraction de puissance transmise est:

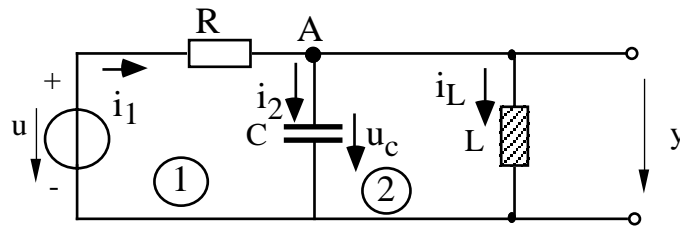
$$\alpha = \frac{P_{\text{fluide} \rightarrow \text{cyl2}}}{P_{\text{ext}}} \quad \text{où} \quad P_{\text{ext}} = M\dot{\theta}_1$$

$$\text{--->} \alpha = \frac{f_1(\dot{\theta}_1 - \dot{\theta}_2)\dot{\theta}_2}{M\dot{\theta}_1} = \frac{M\dot{\theta}_2}{M\dot{\theta}_1} = \frac{\dot{\theta}_2}{\dot{\theta}_1}$$

Par conséquent, la fraction de puissance transmise est:

$$\alpha = \frac{\dot{\theta}_2}{\dot{\theta}_1} = \frac{f_1}{f_1 + f_2}$$

□ **Exercice 2**



$$C = \alpha_0 + \alpha_1 y$$

Deux états correspondant aux deux éléments dynamiques C et L :

$$\begin{cases} x_1 = u_c = y \\ x_2 = i_L \end{cases}$$

Lois de Kirchhoff pour les mailles et les noeuds:

$$\text{- boucle 1: } i_1 R + x_1 - u = 0 \quad (1)$$

$$\text{- boucle 2: } y - x_1 = 0 \quad (2)$$

$$\text{- noeud A: } i_1 = i_2 + x_2 \quad (3)$$

Relations dynamiques pour C et L :

$$i_2 = \frac{dq}{dt} = \frac{d}{dt} C x_1 = \frac{d}{dt} (\alpha_0 + \alpha_1 x_1) x_1 = (\alpha_0 + 2\alpha_1 x_1) \dot{x}_1$$

$$x_1 = L \dot{x}_2$$

Eliminons les variables intermédiaires i_1 et i_2 :

$$(1) \rightarrow i_1 = \frac{u - x_1}{R}$$

$$(3) \rightarrow i_2 = \frac{u - x_1}{R} - x_2$$

pour obtenir le modèle dynamique *non linéaire* suivant liant l'entrée u aux états x_1 et x_2 :

$$\frac{u - x_1}{R} - x_2 = (\alpha_0 + 2\alpha_1 x_1)\dot{x}_1$$

$$x_1 = L\dot{x}_2$$

ou

$$\begin{cases} \dot{x}_1 = \frac{1}{\alpha_0 + 2\alpha_1 x_1} \left[\frac{u}{R} - \frac{x_1}{R} - x_2 \right] \\ \dot{x}_2 = \frac{1}{L} x_1 \end{cases}$$

□ **Exercice 3**

a) *Hypothèses:*

- masse volumique du liquide $\rho = \text{const}$
- température $T = \text{const}$

Notations:

- R constante des gaz parfaits
- c_1 constante de la vanne
- $c_2 = n_G RT$ constante
- g constante de gravitation

Modèle:

Bilan massique pour le liquide:

$$\frac{d}{dt}m(t) = \frac{d}{dt}[\rho Ah(t)] = \rho A \frac{d}{dt}h(t) = \rho q_e(t) - \rho q_s(t)$$

$$A \frac{d}{dt}h(t) = q_e(t) - q_s(t) \tag{1}$$

Relations constitutives:

- Débit de fuite: $q_s(t) = c_1 [p_1(t) - p_a]$ (2)

avec $p_1(t) = p(t) + \rho gh(t)$ (3)

- Volume de gaz: $V_G(t) = [H - h(t)]A$ (4)

- Gaz parfait avec (4): $p(t) = \frac{c_2}{V_G(t)} = \frac{c_2}{[H - h(t)]A}$ (5)

(2), (3), (5) dans (1):

$$\frac{d}{dt}h(t) = \frac{1}{A} \left\{ q_e(t) - c_1 \left(\frac{c_2}{[H - h(t)]A} + \rho gh(t) - p_a \right) \right\} \quad (6)$$

Condition initiale: $h(0) = h_0$

b) Les grandeurs caractéristiques du système sont:

- variable d'état $h(t)$
- variable d'entrée $q_e(t)$
- variable de sortie $h(t)$ ou $q_s(t)$ ou $p(t)$ selon les besoins de l'étude
- paramètres $\rho, A, H, c_1, c_2, p_a$

Ce modèle d'état est *non linéaire*.

c) Selon l'équation (6), l'opération de ce système dépend de la pression atmosphérique p_a .