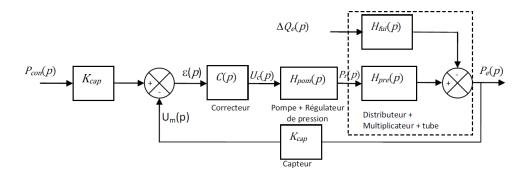
## Banc hydraulique ★

## C2-03

Pour limiter l'erreur statique due aux fuites, on envisage d'asservir la pression d'eau dans le tube. La pression d'eau à l'intérieur du tube est mesurée par un capteur de pression.



 $P_{con}(p)$ : pression de consigne d'eau dans

le tube (Pa)

 $P_e(p)$ : pression d'eau dans le tube (Pa)  $U_c(p)$ : tension de commande du régula-

teur de pression (V)

 $P_r(p)$ : pression d'huile régulée (Pa)

 $\Delta Q_e(p)$ : débit de fuite (m<sup>3</sup>s<sup>-1</sup>)

 $U_m(p)$ : tension de mesure du capteur (V)

## Hypothèses:

- ► L'ensemble de mise sous pression tube + distributeur + multiplicateur de pression est défini par les transmittances suivantes :  $H_{\text{pre}}(p) = \frac{K_m}{1 + T_1 p}$  et  $H_{\text{fui}}(p) = \frac{K_f}{1 + T_1 p}$  avec  $K_m = 3,24$ ;  $K_f = 2,55 \times 10^{10} \, \text{Pa m}^{-3} \, \text{s}$ ;  $T_1 = 10 \, \text{s}$ .
- L'ensemble pompe+régulateur de pression est modélisé par la fonction de transfert :  $H_{\text{pom}}(p) = \frac{K_{\text{pom}}}{1 + T_2 p}$  avec  $K_{\text{pom}} = 1,234 \times 10^7 \, \text{Pa/V}$ ;  $T_2 = 5 \, \text{s}$ .
- ► Le capteur est modélisé par un gain pur :  $K_{\text{cap}} = 2.5 \times 10^{-8} \text{ V/Pa}$ .

La pression de consigne est de  $P_{\rm con}=800\,{\rm bars}$  et les débits de fuite sont estimés à  $\Delta Q_e=5\times 10^{-4}\,{\rm m3/s}$ .

Le cahier des charges concernant le réglage de la pression de test est le suivant.

Stabilité :	marge de phase de 60°
	marge de gain de 12 dB
Rapidité :	temps d'établissement te < 40 s
Précision:	erreur statique < 5% soit pour une
	consigne de 800 bars :
	erreur statique due à la consigne :
	$\varepsilon_{\rm con} < 5\%$
	erreur statique due à la perturba-
	tion $\varepsilon_{\rm pert} < 40{\rm bars}$
Amortissement:	pas de dépassement



Dans le cas d'un système bouclé convenablement amorti, on pourra utiliser, sans aucune justification, la relation :  $t_e \cdot \omega_{0\,\mathrm{dB}} = 3$  où  $\omega_{0\,\mathrm{dB}}$  désigne la pulsation de coupure à  $0\,\mathrm{dB}$  en boucle ouverte et  $t_e$  le temps d'établissement en boucle fermée vis-à-vis d'un échelon de consigne :

- $ightharpoonup t_e = t_m$ , temps du 1er maximum si le dépassement est supérieur à 5 %,
- ▶  $t_e = t_R$ , temps de réponse à 5 % si le dépassement est nul ou inférieur à 5 %.

On envisage tout d'abord un correcteur de type proportionnel :  $C(p) = K_p$ .

**Question 1** Déterminer, en fonction de  $K_p$ ,  $\varepsilon_{con}$  définie comme l'erreur statique pour une entrée consigne  $P_{con}$  de type échelon, dans le cas où le débit de fuite est nul.

**Question 2** Proposer un réglage de  $K_p$  pour limiter  $\varepsilon_{con}$  à la valeur spécifiée dans le cahier des charges.

Question 3 Dans le cas où la consigne de pression est nulle, déterminer en fonction de  $K_p$  la fonction de transfert en régulation définie par :  $H_{pert}(p) = \frac{P_e(p)}{\Delta Q_e(p)}$ . En déduire, en fonction de  $K_p$ ,  $\varepsilon_{pert}$  définie comme l'erreur statique pour une perturbation  $\Delta Q_e$  de type échelon, dans le cas où la consigne de pression est nulle.

**Question 4** Proposer un réglage de  $K_p$  pour limiter  $\varepsilon_{pert}$  à la valeur spécifiée au cahier des charges.

**Question 5** Proposer un réglage de  $K_p$  pour vérifier le critère d'amortissement. Conclure quant au choix d'un correcteur proportionnel.

- 1.  $\varepsilon_{\text{con }\%} = \frac{1}{1 + K_P K_m K_{\text{pom}} K_{\text{cap}}};$ 2.  $K_P > 19;$ 3.  $\varepsilon_{\text{pert}} = \Delta Q_e \frac{K_f}{1 + K_{\text{cap}} K_P K_m K_{\text{pom}}};$
- 5.  $K_P < 0,125$ . Il est impossible de vérifier les trois conditions avec un correcteur propor-

Corrigé voir.

