Commande multivariable Introduction

A. Desbiens, 9 janvier 2020

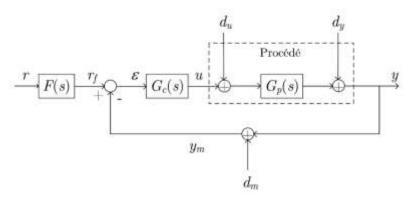
1. PLAN DE COURS

Voir le plan de cours pour les objectifs, le contenu et l'évaluation.

2. CONNAISSANCES PRÉALABLES

- Comprendre l'effet des pôles et zéros sur le comportement d'un système : stabilité, déphasage non minimal
- Savoir calculer la fonction de transfert entre deux signaux d'un diagramme fonctionnel
- Savoir identifier la fonction de transfert d'un système monovariable à partir de données expérimentales
- Maîtriser les diagrammes de Bode et lieux de Nyquist
- Comprendre les compromis en commande
- Maîtriser les concepts de marge de gain et marge de phase
- Comprendre la structure cascade de commande

3. OBJECTIFS DE L'AUTOMATIQUE

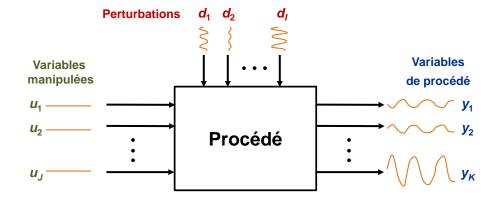


Monovariable : signaux sont des scalaires Multivariable : signaux sont des vecteurs.

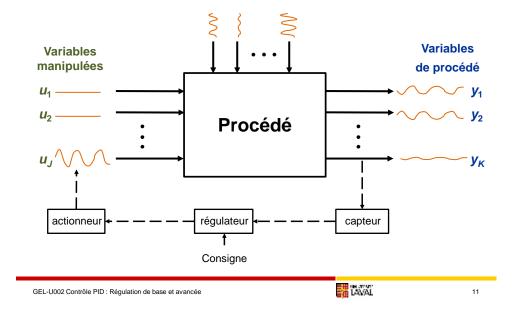
 But: Concevoir le régulateur pour faire en sorte que les sorties y (sorties du procédé, variables contrôlées) suivent les consignes en manipulant les entrées u (variables manipulées, actions, commandes), malgré les perturbations extérieures et paramétriques.

- Modes de fonctionnement :
 - Régulation : r constant et on cherche à éliminer les perturbations
 - Poursuite : r varie dans le temps (sauf en simulation, les perturbations seront présentes également)
- Ce qu'on vise en concevant le régulateur :
 - Temps de réponse rapide suite à un changement de consigne.
 - ε = 0 ou faible en régime permanent (r.p.) pour r constant.
 - Réponse bien amortie.
 - Rejet rapide des perturbations.
 - Commande assez douce.
 - Robustesse: Système garde des performances acceptables malgré des perturbations paramétriques (changement de comportement du procédé). Le système doit au moins toujours demeurer stable.
 - Prise en compte des contraintes.
- Trois compromis en commande (section 13.2 des notes de GEL-2005):
 - Performances vs sensibilité au bruit de mesure
 - Performances vs robustesse
 - Performances vs douceur de la commande
- La commande déplace la variabilité (extrait de GEL-U002 Contrôle PID : Régulation de base et avancée, Partie I, Éric Poulin, 2013) :

Variabilité

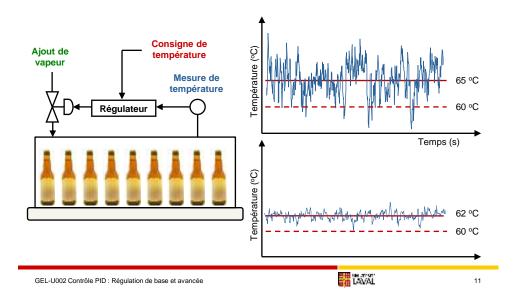


Boucle de rétroaction

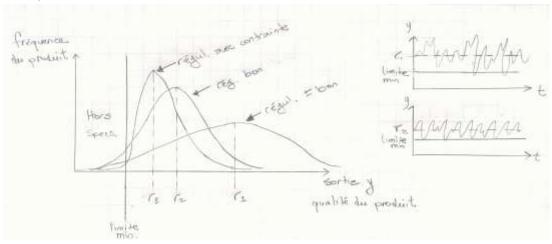


⇒ On aurait pu présenter la même chose en multivariable.

Exemple : boucle de rétroaction

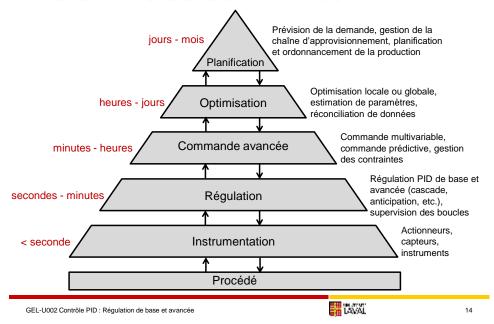


• Gains possibles avec une bonne commande :



- Consigne la plus basse → économie de matière première, d'énergie, etc.
- Faible variance de la sortie → meilleur contrôle de la qualité.
- Hiérarchie de la commande (extrait de GEL-U002 Contrôle PID : Régulation de base et avancée, Partie I, Éric Poulin, 2013) :

Hiérarchie de commande

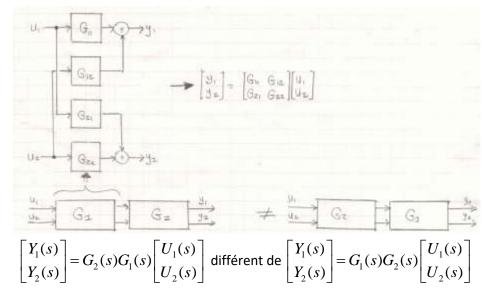


- Cours Systèmes et commande linéaires et Commande industrielle : niveau
 Régulation
- Cours Commande multivariable, Observation et commande prédictive et Commande industrielle: niveau Commande avancée

- Connexion des systèmes :
 - Monovariable :

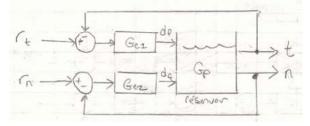


- Multivariable:

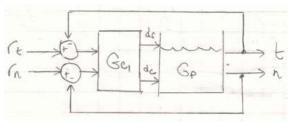


En calcul matriciel : AB ≠ BA

- Deux principales approches pour la commande d'un système multivariable :
 - Commande décentralisée → utilisation de régulateurs monovariables

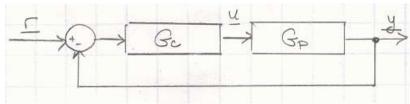


 commande multivariable → utilisation d'un régulateur multivariable (ce qu'on fera dans le cours)



- Différentes façons d'implanter ces commandes :
 - Commande numérique → en discret, transformée en z.

- Commande analogique → en continu, transformée de Laplace
- Commande algébrique → contrôle construit avec des fonctions de transfert, sommateurs, etc.
- Commande optimale → commandes calculées en minimisant un critère de performance.
- Dimension des signaux et conséquences en commande :

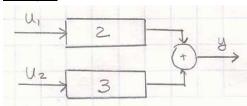


 n_u : longueur de \underline{u} (nombre d'entrées)

 $n_{_{\mathrm{y}}}$: longueur de $\,y$ (nombre de sorties)

- Si $n_{\!\scriptscriptstyle u} > n_{\!\scriptscriptstyle y}$: ∞ de solutions pour des consignes données.

Exemple:

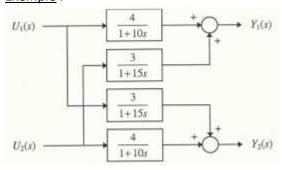


Si on veut y = 2,

 $2u_1 + 3u_2 = y = 2 \rightarrow \infty$ de solutions pour u_1 et u_2

- Si $n_u = n_v$: solution unique

Exemple:



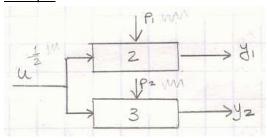
Si on veut $y_1 = y_2 = 1$ en régime permanent :

$$y_1 = 1 = 4u_1 + 3u_2$$

 $y_2 = 1 = 3u_1 + 4u_2$ $\Rightarrow u_1 = u_2 = 0.143$

Si $n_u < n_v$: aucune solution

Exemple:



Si on veut $y_1 = y_2 = 1 \rightarrow \text{impossible!}$

Solution 1: Contraindre une sortie

Tenter de maintenir $y_1 = 1$ tant que $1 < y_2 < 2$.

Si y_2 atteint une limite, on contrôle y_2 et non plus y_1 .

Solution 2: Compromis entre les erreurs (possible avec une commande optimale)

Zéros multivariables

$$G(s) = \frac{1}{(1+0.2s)(1+s)} \begin{bmatrix} 1 & 1\\ 1+2s & 2 \end{bmatrix}$$

- → Analyse des fonctions individuelles n'indique aucun zéro à partie réelle positive.
- → Analyse du système au complet indique la présence d'un zéro à partie réelle positive (zéro à s = +0.5): son inverse est donc instable. En effet, pour un système carré, les zéros sont les pôles de l'inverse de G:



zeros _multivariables.m

Il n'est pas étonnant de voir un départ malin pour certaines amplitudes des échelons à l'entrée.