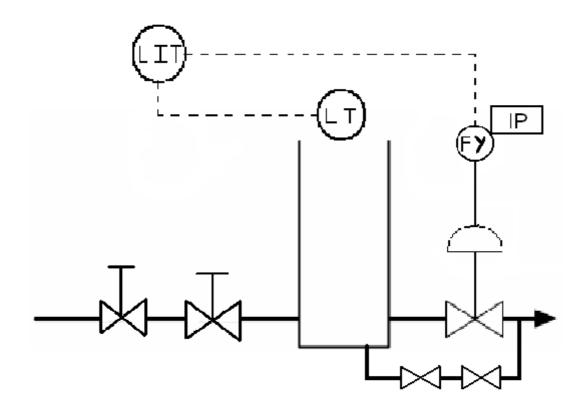
	TP4 Niveau 2 - Vernhet Fabri	Pt		Α	в с	D	Note
ı.	Préparation						
	Compléter le schéma TI pour faire apparaître la boucle de régulation de niveau. On ajoutera tous les éléments présents sur la maquette (convertisseur i/p, positionneur).	2	А			П	2
	Proposer un schéma fonctionnel faisant apparaitre le correcteur C(p) ainsi que la fonction de transfert du procédé H(p).	1	В				0,75
	Donner le nom de la grandeur réglée, réglante et d'une grandeur perturbatrice. Placer ces grandeurs sur le schéma TI.	2	Α				2
	Donner et procéder au câblage du régulateur.	1	Α				1
	5 Régler la consigne à 50%.	1	Α				1
	6 Compte tenu de l'appareillage utilisé, déterminer le sens d'action du régulateur et le justifier.	1	Α				1
	7 Régler le sens d'action du régulateur, on donnera le nom du paramètre modifié.	1	Α				1
	Régler le système pour que le niveau se stabilise à environ 50% pour une commande de 50% de la vanne. Ne plus modifier le débit d'alimentation.	1	С				0,35 Je veux voir les légendes sur les courbes.
	9 Réaliser un échelon de commande. La commande passera de 50 à 40%.	1	С				0,35
1	Le procédé est-il naturellement stable ou intégrateur ? Justifiez votre réponse.	1	В				0,75 II faut être plus précis dans vos démonstrations.
II.	Réglage de la boucle						
	Déterminer les réglages de votre régulateur à l'aide de la méthode de Ziegler et Nichols. On complétera la fiche fournie et on fournira un enregistrement des mesures qui a permis de régler la boucle.	3	С				Je ne comprends pas les réglages obtenus malgré une courbe de qualité.
	2 Donner alors la fonction de transfert C(p).	1	С				Il faut exprimer la fonction de transfert 0,35 à l'aide des valeurs que vous avez déterminer.
	Commande à 50% à t=0, représenter l'allure de la commande Y en réponse à un échelon de mesure de 4% jusqu'à sa saturation.	1					0
III.	Performances						
	Mesurer les performances de votre réglage. Tous les calculs et constructions devront apparaître sur l'enregistrement utilisé. (temps de réponse à ±5%, erreur statique et dépassement)	2	D				0,1
	2 Optimiser votre réglage, puis mesurer les nouvelles performances obtenues.	1	С				0,35
		Note: 12,05/20					

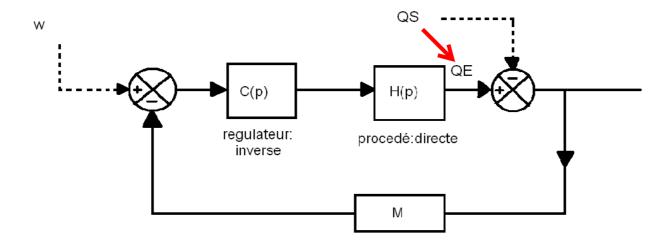
Fabri, Vernhet TP4 Niveau 2

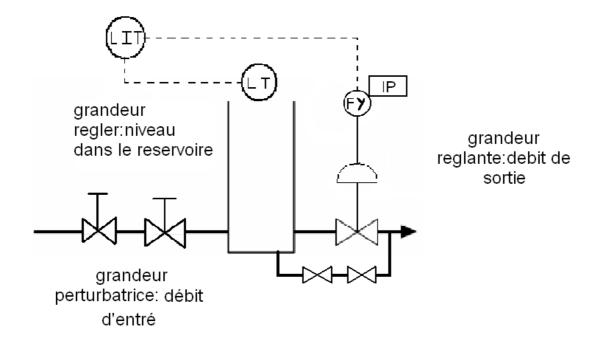
I. Préparation

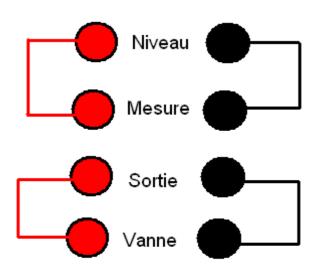
1.

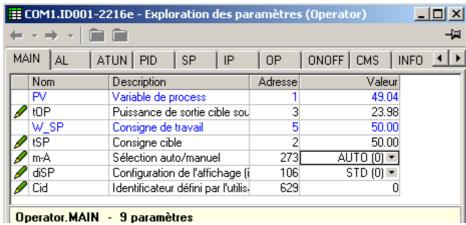


2.









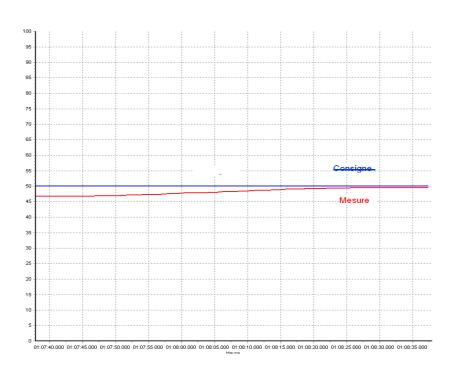
6 Si on augmente la commande on observe que le transmetteur indique que le niveau dans la cuve augmente donc le procédé ici est direct nous avons donc un régulateur inverse.

7.

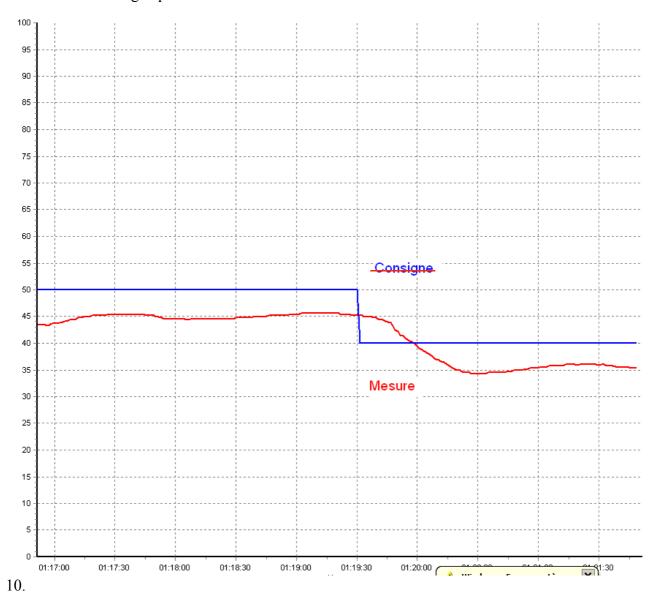


Le paramètre utilisé est Config.INST act

8.



9. Échelon de consigne passant de 50 a 40% :



Ici le procédé est stable car la courbe se stabilise

II. Réglage de la boucle

Méthode du pompage = Méthode des oscillations entretenues

[Remplacer les par votre réponse]

Cette méthode s'applique-t-elle à un procédé naturellement stable (auto-stable) ou à un procédé naturellement instable (intégrateur) ? Elle s'applique sur un procédé naturellement stable

Un essai permet de déterminer le gain critique du régulateur Grc amenant à la juste instabilité ainsi que la période des oscillations su système Tosc.

Doit-il se faire en boucle ouverte ou en boucle fermée ? Elle se fait en boucle fermée

Détailler les différentes étapes de l'essai : Les différentes étapes sont : on diminue la bande proportionnel Xp jusqu'à obtenir un système en début d'instabilité, le signal X et la sortie du régulateur Y sont périodiques, sans saturation

On relève la valeur du gain A réglé, ainsi que la période Tc. On calcul après les actions PID du régulateur

[Enregistrement des signaux



Déterminer sur l'enregistrement ci-dessus la valeur de la période de l'oscillation Tosc= 1 minute Noter la valeur de Grc=

Note: faire apparaître toutes les constructions.

Le tableau qui suit traduit le choix de ZIEGLER-NICHOLS pour les paramètres du régulateur.

	P	PI série	PI //	PID série	PID //	PID mixte
G _r	$\frac{\mathrm{G}_{\mathrm{rc}}}{2}$	$\frac{G_{rc}}{2,2}$	$\frac{G_{rc}}{2,2}$	$\frac{G_{rc}}{3,3}$	$\frac{G_{rc}}{1,7}$	$\frac{G_{rc}}{1,7}$
Ti	Maximum	$\frac{T_{\text{osc}}}{1,2}$	$\frac{2.T_{osc}}{G_{rc}}$	$\frac{T_{\text{osc}}}{4}$	$\frac{0.85T_{osc}}{G_{rc}}$	$\frac{T_{osc}}{2}$
$T_{\mathbf{d}}$	0	0	0	$\frac{T_{\text{osc}}}{8}$	$\frac{\mathrm{T}_{\mathrm{osc}}.G_{rc}}{13,3}$	$\frac{T_{\text{osc}}}{8}$

Rappeler ici le type de régulateur utilisé:mixte et déterminer les valeurs qui ont été prises comme base pour les réglages de :

- de la bande proportionnelle Xp = 7
- du temps d'intégrale Ti = 3
- du temps de dérivée Td = 2

2

$$c(p)=A*((1+Ti*p+Ti*td*p^2)/(Ti*p))$$

3

III. Performances

1

