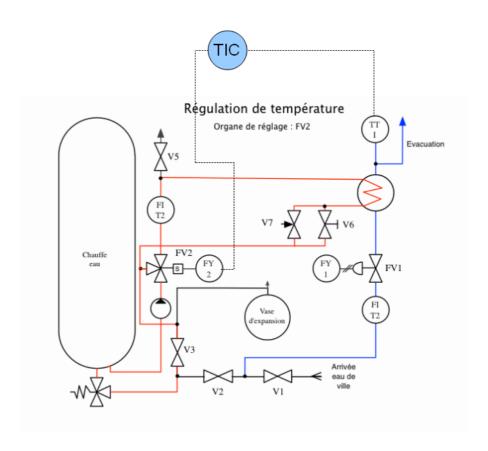
	TP1 Multi - Sanna Sibilo	Pt		A B	C D Note	
Т	Préparation du travail					Ī
1	Compléter le schéma TI avec l'instrumentation et les liaisons nécessaires à la conception de la boucle de régulation.	2	Α		2	
2	Quel est le nom de la grandeur réglée ?	1	В		0,375	
3	Quel est le principe utilisé pour mesurer la grandeur réglée ?	1	Α		0,5	
4	Quelle est la grandeur réglante ?	1	Α		0,5	
5	Donner une grandeur perturbatrice.	1	Α		0,5	
6	Etablir le schéma de câblage complet en tenant compte de la nature des signaux utilisés. Prévoir les convertisseurs,	1	Α		1	
	alimentations, générateurs nécessaires. Faire apparaître les polarités.				_	
II.	Etude du procédé					
1	Paramétrer les entrées-sorties de votre régulateur en fonction de la nature des signaux utilisés.	1	Α		1	
2	Tracer la caractéristique statique de votre procédé. On prendra au moins 6 mesures (3 pour les régulations de	1	Α		1	
_	température et niveau).	_	,,		-	
3	En déduire le gain statique du procédé autour du point de fonctionnement.	1	Α		1	
4	En déduire le sens d'action à régler sur le régulateur.	1	Α		1	
5	Déterminer le modèle de Broïda du procédé, en faisant un échelon de 10% autour du point de fonctionnement.	3	Α		3	
III.	Etude du régulateur				<u></u>	
1	Déterminer la structure interne (parallèle, série ou mixte) du correcteur PID utilisé par Lintools.	2	D		0,075	
2	En déduire le réglage du régulateur en utilisant le tableau de réglage fourni dans le cours.	2	Α		1,5	
IV.	Performances et optimisation					
1	Programmer votre régulateur pour assurer le fonctionnement de la régulation.	1	Α		1	
2	Mesurer les performances de votre régulation en réponse à un échelon de consigne de 10%. On mesurera le temps de	2			0.535	
2	réponse à 10%, la valeur du premier dépassement et la précision relative.	2	С		0,525	
3	Améliorer votre réglage pour réduire au maximum la valeur du temps de réponse. On donnera le nom et la valeur des	1	В		0,75	
3	paramètres modifiés.	1	Б		0,75	
4	Mesurer à nouveau les performances de votre régulation, comparer les avec celles obtenues à la question précédente.	. 2	D		0,075	
			Not	e su	r : 20 15,8	

TP MULTIBOUCLE

SANNA GAETAN SIBILO REMI

I. Préparation du travail (5pt)

1. Compléter le schéma TI avec l'instrumentation et les liaisons nécessaires à la conception de la boucle de régulation.(2pt)



- 2. Quel est le nom de la grandeur réglée ? (0.5pt)
 - La température d'évacuation
- 3. Quel est le principe utilisé pour mesurer la grandeur réglée ? (0.5pt)

PT100, c'est une résistance variable en fonction de la température qui vaut 100 ohms à 0°C

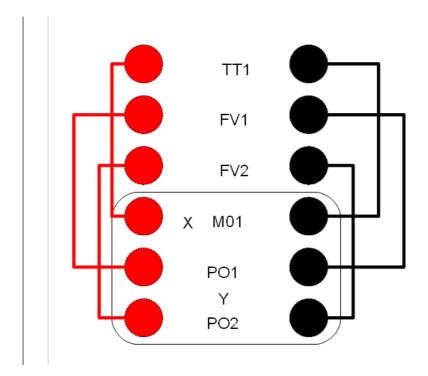
4. Quelle est la grandeur réglante ? (0.5pt)

Débit d'eau chaude

5. Donner une grandeur perturbatrice. (0.5pt)

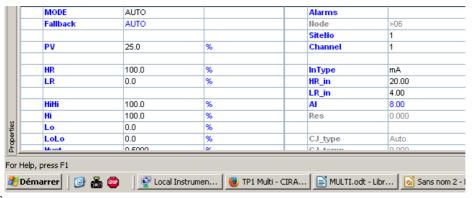
Température d'eau au départ.(eau de ville)

6. Etablir le schéma de câblage complet en tenant compte de la nature des signaux utilisés. Prévoir les convertisseurs, alimentations, générateurs nécessaires. Faire apparaître les polarités. (1pt)

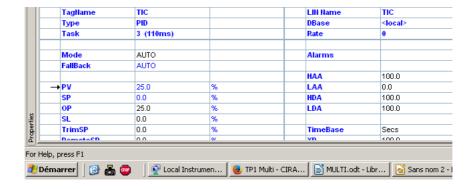


II. Etude du procédé (7pt)

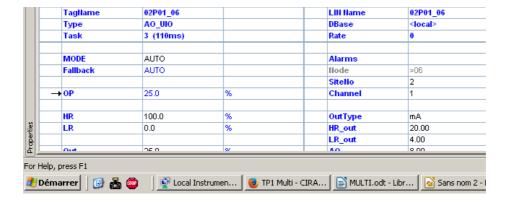
1. Paramétrer les entrées-sorties de votre régulateur en fonction de la nature des signaux utilisés. (1pt)



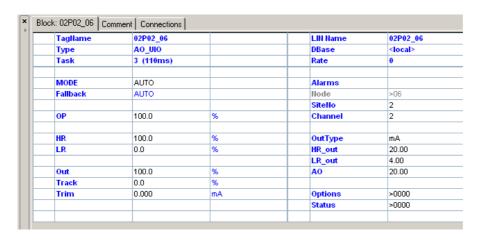
ENTREE



PID

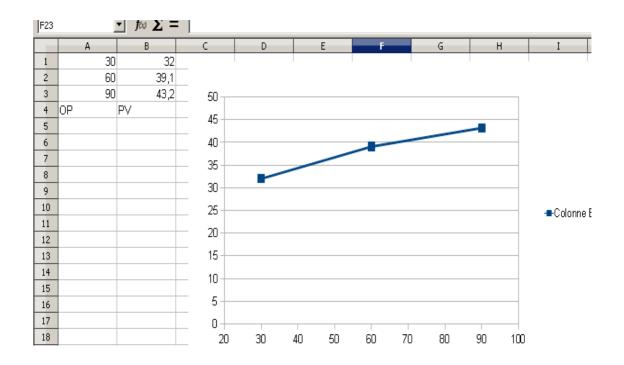


SORTIE 1



SORTIE 2

2. Tracer la caractéristique statique de votre procédé. On prendra au moins 6 mesures (3 pour les régulations de température et niveau). (1pt)



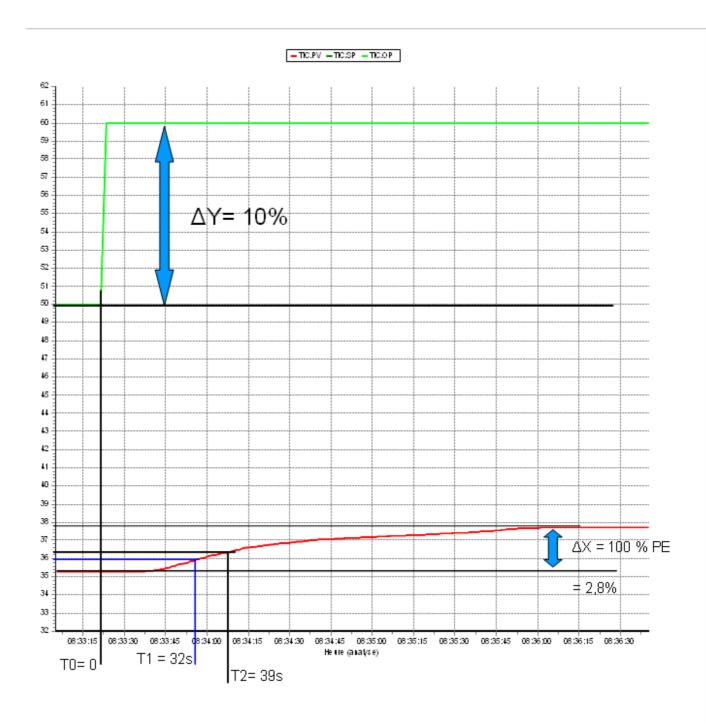
3. En déduire le gain statique du procédé autour du point de fonctionnement. (1pt)

$$k = \frac{\Delta X}{\Delta Y} = \frac{11.2}{60} = 0.19$$

4. En déduire le sens d'action à régler sur le régulateur. (1pt)

Quand Y augmente X AUGMENTE Donc le procédé est direct, Le sens d'action su régulateur est inverse

5. Déterminer le modèle de Broïda du procédé, en faisant un échelon de 10% autour du point de fonctionnement. (3pt)



T=2,8(t1-t0)-1,8(t2-t0)T=2,8(32-0)-1,8(39-0)

T=19,4s

t = 5,5(t2-t1)

t = 5,5(39-32)

t=38,5s

Gain statique = 0.28

III. Etude du régulateur (3pt)

1. Déterminer la structure interne (parallèle, série ou mixte) du correcteur PID utilisé par Lintools. (1.5pt)

$$kr = T/t = 19,4/38,5 = 0,5$$

PID mixte

2. En déduire le réglage du régulateur en utilisant le tableau de réglage fourni dans le cours. (1.5pt)

$$\mathbf{A} = \frac{0.83}{K} * (\frac{1}{Kr} + 0.4) = \frac{0.83}{0.28} * (\frac{1}{0.5} + 0.4) = 7.11$$

$$\mathbf{Xp} = \frac{100}{A} = \frac{100}{7,11} = 14,1$$

$$Ti = t + 0.4T = 38.5 + 0.4 * 19.4 = 46.26s$$

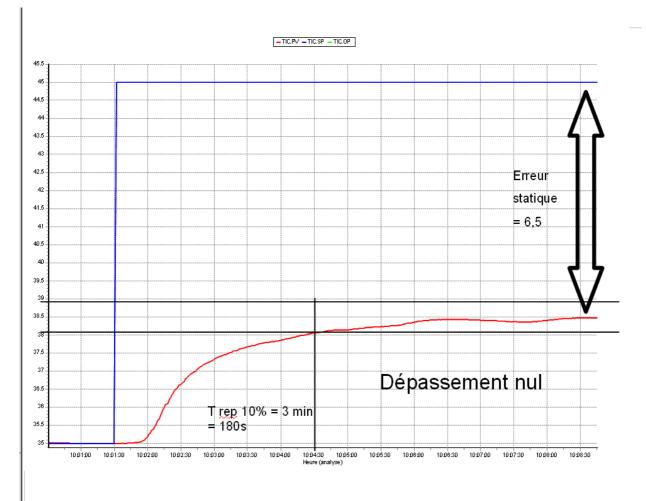
$$\mathbf{Td} = \frac{T}{Kr + 2.5} = \frac{19.4}{0.5 + 2.5} = 6.47s$$

IV. Performances et optimisation (5pt)

1. Programmer votre régulateur pour assurer le fonctionnement de la régulation.(1pt)

TagName	TIC		LIN Name	TIC
Туре	PID		DBase	<local></local>
Task	3 (110ms)		Rate	0
Mode	MANUAL		Alarms	
FallBack	MANUAL			
			HAA	100.0
→PV	35.4	%	LAA	0.0
SP	0.0	%	HDA	100.0
OP	60.0	%	LDA	100.0
SL	0.0	%		
TrimSP	0.0	%	TimeBase	Secs
RemoteSP	0.0	%	XP	14.1
Track	0.0	%	TI	46.26
			TD	6.47
HR_SP	100.0	%		
LR_SP	0.0	%	Options	00101100
HL_SP	100.0	%	SelMode	00000000
LL_SP	0.0	%		
			ModeSel	00100000
HR_OP	100.0	%	ModeAct	00100001
LR_OP	0.0	%		
HL_OP	100.0	%	FF_PID	50.0
LL_OP	0.0	%	FB_OP	60.0

2. Mesurer les performances de votre régulation en réponse à un échelon de consigne de 10%. On mesurera le temps de réponse à 10%, la valeur du premier dépassement et l'erreur statique. (1.5pt)



3. Améliorer votre réglage pour réduire au maximum la valeur du temps de réponse. On donnera le nom et la valeur des paramètres modifiés. (1pt)

$$td = 7s$$

$$ti = 45 s$$

$$xp = 14,1$$

4. Mesurer à nouveau les performances de votre régulation, comparer les avec celles obtenues à la question précédente. (1.5pt)

je ne sais pas