

Ministère de l'Enseignement et de la Recherche Scientifique

UNIVERSITE DES SCIENCES ET DE TECHNOLOGIE D'ALGER

red

**U.S.T.A.**

ECOLE NATIONALE POLYTECHNIQUE

Département d'Électricité

Ingéniorat d'état en électrotechnique

ELECTRONIQUE

PROJET DE FIN D'ETUDES



---

**CONTROLE ET SIMULATION  
D'UNE COLONNE DE DISTILLATION**

---



Proposé par:

Mr J.P. GAUTHIER

Etudié par :

Nouari MESSALI

Saïd BOUSSAID

Ministère de l'Enseignement et de la Recherche Scientifique

UNIVERSITE DES SCIENCES ET DE TECHNOLOGIE D'ALGER

**U.S.T.A.**

ECOLE NATIONALE POLYTECHNIQUE

Département d'Électricité

Ingéniorat d'état en électrotechnique

PROJET DE FIN D'ETUDES

---

**CONTROLE ET SIMULATION  
D'UNE COLONNE DE DISTILLATION**

---

Proposé par:

Mr J.P. GAUTHIER

Etudié par :

Nouari MESSALI

Saïd BOUSSAID

Promotion Juin 1982

## Dédicaces

J wigad yet warzen deg iles,  
J wigad iſſwagnen def tideſ,  
J tdukawm yeſſuren ſ-ſifexsa,  
J warrac g-gwassa, irgazen uzeka.

A la mémoire de ma grand-mère  
qui restitua son âme avant  
de goûter au fruit mûr de son  
arbre.

Said

- Je dedie ce modeste travail à :
- Ma grand-mère
  - A mon père qui fut mon premier guide  
sur le chemin de l'école.
  - A ma mère,
  - A mes frères et sœurs.

Youness



## Remerciements

Nous tenons à exprimer ici notre profonde reconnaissance à M<sup>r</sup> J.P. Gauthier notre promoteur, pour nous avoir, prodigué d'utiles conseils, mis à notre disposition une documentation complète et pour nous avoir fait bénéficier de ses connaissances qui nous ont permis de mener ce projet à sa fin. Que tous ceux qui ont contribué à la mise en œuvre de ce polycopier, de si peu soit-il, trouvent ici l'expression de notre sincère gratitude.

Saïds

Nouris (jeunes)

# ~ Sommaire ~

---

I. INTRODUCTION

II. PRESENTATION DU MODELE NON-LINEAIRE

III. CONTROLABILITE. DES SYSTEMES NON-LINEAIRES  
- Application au modèle de colonne proposée -

IV. DETERMINATION DE  $U_1$  ET  $U_2$  POSITIVES

V. SIMULATION

5.1. Organigramme de l'intégration

5.2. Programme

5.3. Application

5.4. Remarques

5.5. Interprétation des résultats

VI. CONCLUSIONS

## I. INTRODUCTION

Le point de départ de ce travail est constitué par le projet [1].

Dans ce projet le problème suivant est traité :

Un modèle non linéaire d'une colonne de distillation binaire est proposé.

Le problème de la rejection des perturbations pouvant apparaître sur l'alimentation de la colonne est ensuite posé, et résolu directement par les méthodes proposées récemment par ISEDORI - KRENE et HIRSHON [6], [7] et [8].

Les résultats de ce travail sont les suivants :

- On a pu trouver la classe de toutes les commandes par retour d'état non linéaire qui rejettent les perturbations dues à  $x_F$ .
- On a mis en évidence le fait que, dans ce cas, l'approche par le système linéaire et les techniques linéaires posent un problème, et est, d'un certain point de vue, plus difficile que l'approche non linéaire directe.

Au paragraphe II, on donne une représentation du modèle proposé pour la colonne, suivi au paragraphe III de la condition de contrôlabilité des systèmes non linéaires avec l'application au modèle proposé.

Au paragraphe IV on détermine les commandes  $U_1$  et  $U_2$  positives, suivies au paragraphe V de la simulation avec application à un cas tout à fait arbitraire de colonne à distiller, enfin on donne quelques conclusions au chapitre VI.



## Notations utilisées

$j$ : numéro du plateau

$n$ : nombre de plateaux

$\alpha$ : volatilité relative du produit de tête par rapport au produit de fond (cas binaire)

$x_j$ : concentration liquide du produit de tête dans le plateau  $j$  (cas binaire)

$y_j$ : " " vapeur \_\_\_\_\_ au \_\_\_\_\_ (\_\_\_\_\_)

$M_j$ : coefficient d'équilibre liquide-vapeur du produit de tête au plateau  $j$  exprimé en fonction de  $\alpha$  et  $x_j$  (\_\_\_\_\_)

$x_F$ : concentration liquide d'alimentation (en produit de tête) (\_\_\_\_\_)

$L_j$ : débit liquide molaire du plateau  $j$  [moles/T]

$L_s$ : débit molaire de reflux du condenseur (liquide) [\_\_\_\_\_]

$L_F$ : débit molaire liquide d'alimentation [\_\_\_\_\_]

$L_B$ : débit liquide de soutirage du rebouilleur (molaire) [\_\_\_\_\_]

$V_j$ : débit molaire vapeur du plateau  $j$  [\_\_\_\_\_]

$H$ : retenue molaire (liquide) du plateau  $j$  [moles]

$H_B$ : \_\_\_\_\_ du rebouilleur [\_\_\_\_\_]

$H_D$ : \_\_\_\_\_ du condenseur [\_\_\_\_\_]

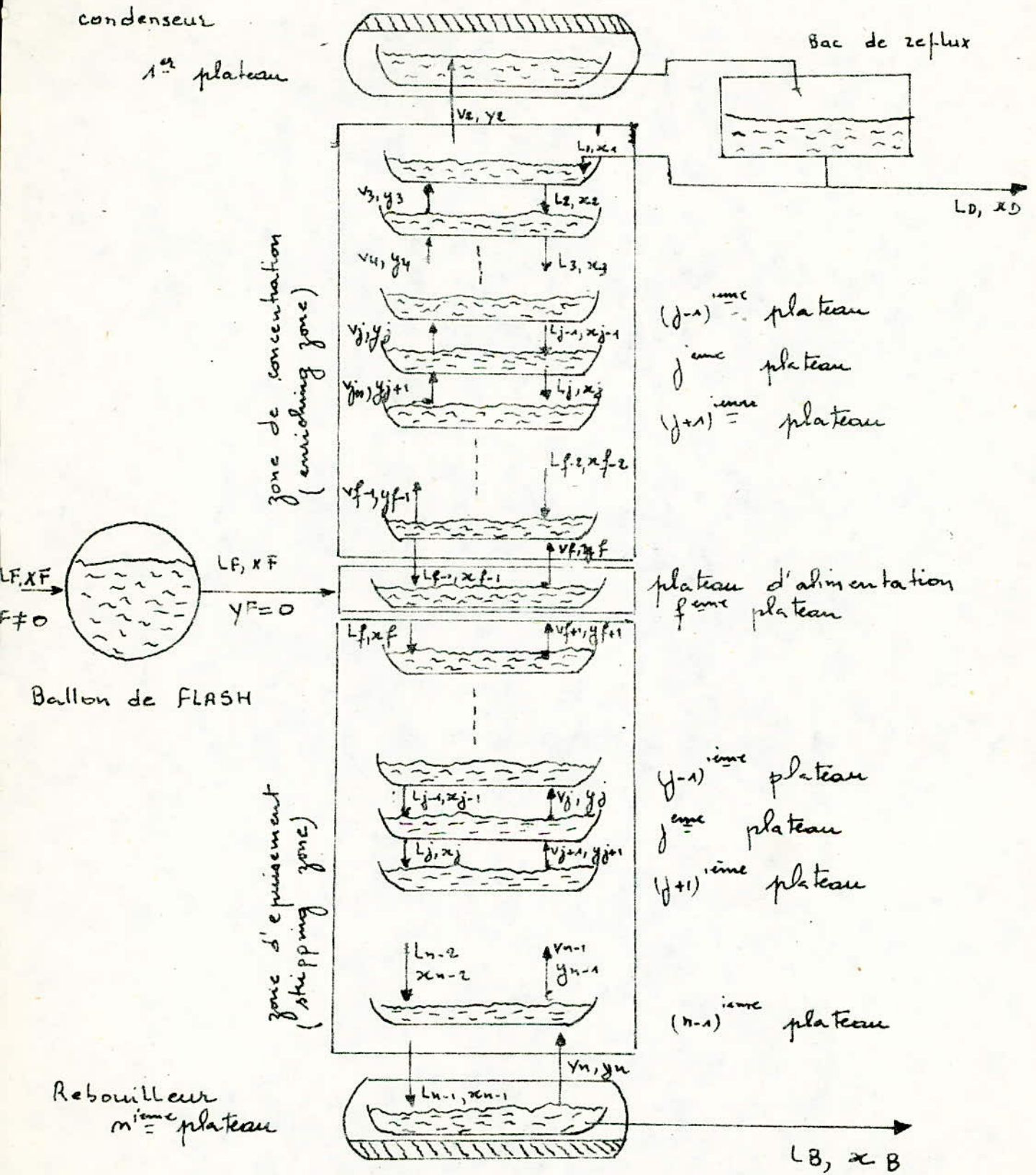


fig (1)



## II. REPRESENTATION DU MODELE NON LINEAIRE

Le procédé modélisé est une colonne de distillation à plateaux binaire schématisée sur la figure (1).

Le mélange traité est binaire, la colonne comporte  $n$  plateaux y compris le rebouilleur et le condenseur.

Le modèle de la colonne est constitué par :

- Les équations de conservation de matière et d'énergie.

- Le modèle thermodynamique

Les hypothèses de travail sont les suivantes :

- 1- L'étanchéité de la colonne est idéale, d'où l'impossibilité d'échanges parasites de matière avec le milieu extérieur.
- 2- La colonne est parfaitement isolée thermiquement, i.e. pas d'échanges de chaleur parasites avec l'extérieur et entre plateaux.
- 3- La volatilité relative du mélange binaire est constante tout le long de la colonne.
- 4- Les plateaux  $j=2$  jusqu'à  $j=n-1$  sont parfaitement identiques, il en sera de même avec les retenues molaires qui seront de plus constantes dans le temps.
- 5- L'idéalité des plateaux est de 100%.
- 6- La totalité de la vapeur est condensée dans le plateau 1 (condenseur).
- 7- L'alimentation se fait exclusivement en liquide (le liquide étant en son point de bulle).
- 8- Le temps mort entre la condensation de la vapeur et le reflux du distillat est négligé (les constantes de temps hydrauliques sont négligeables devant les thermiques).

9- Il n'y a pas de pertes de charges dans la colonne, il en découle que la pression est constante tout le long de la colonne.

CONSEQUENCES directes: De ces hypothèses, on tirera des conséquences simplificatrices :

- les flux molaires liquides si travers la zone d'épuisement seront les mêmes, idem pour ceux de la zone de rectification.

$$i.e: \quad j \in [2, f-1] \quad , \quad L_j = L_s \quad , \quad V_j = V$$

$$j \in [f, m-1] \quad , \quad L_j = L_F + L_s \quad , \quad V_j = V$$

- le flux de vapeur est constant tout le long de la colonne.

Le modèle est alors donné par :

$$(2.1) \quad \begin{cases} j=1 & \dot{x}_1 = \frac{V}{HD} (M_2 x_2 - x_1) \\ 2 \leq j \leq f-1 & \dot{x}_j = \frac{L_s}{H} (x_{j-1} - x_j) + \frac{V}{H} (M_{j+1} x_{j+1} - M_j x_j) \\ j=f & \dot{x}_f = \frac{L_s}{H} (x_{f-1} - x_f) + \frac{V}{H} (M_{f+1} x_{f+1} - M_f x_f) - \frac{L_F}{H} x_f + \frac{L_F}{H} x_F \\ f+1 \leq j \leq m-1 & \dot{x}_j = \frac{L_s}{H} (x_{j-1} - x_j) + \frac{V}{H} (M_{j+1} x_{j+1} - M_j x_j) + \frac{L_F}{H} (x_{j-1} - x_j) \\ j=m & \dot{x}_m = \frac{L_s}{HB} (x_{m-1} - x_m) + \frac{V}{HB} (x_m - M_n x_n) + \frac{L_F}{HB} (x_{m-1} - x_m) \end{cases}$$

Avec  $M_j = \frac{\alpha}{1 + (\alpha-1)x_j}$

Le système ci-dessus peut s'écrire sous la forme vectorielle et matricielle. [II]

En posant  $u_1 = \frac{L_s}{H}$  ,  $u_2 = \frac{V}{H}$  ,  $q_1 = \frac{L_F}{H}$  ,  $q_2 = \frac{L_F x_F}{H}$

$$(2.2) \quad \begin{cases} \dot{x} = A_1(x) u_1 + A_2(x) u_2 + B(x) + b \\ y = h(x) = \begin{pmatrix} x_1 \\ \vdots \\ x_m \end{pmatrix} \end{cases}$$

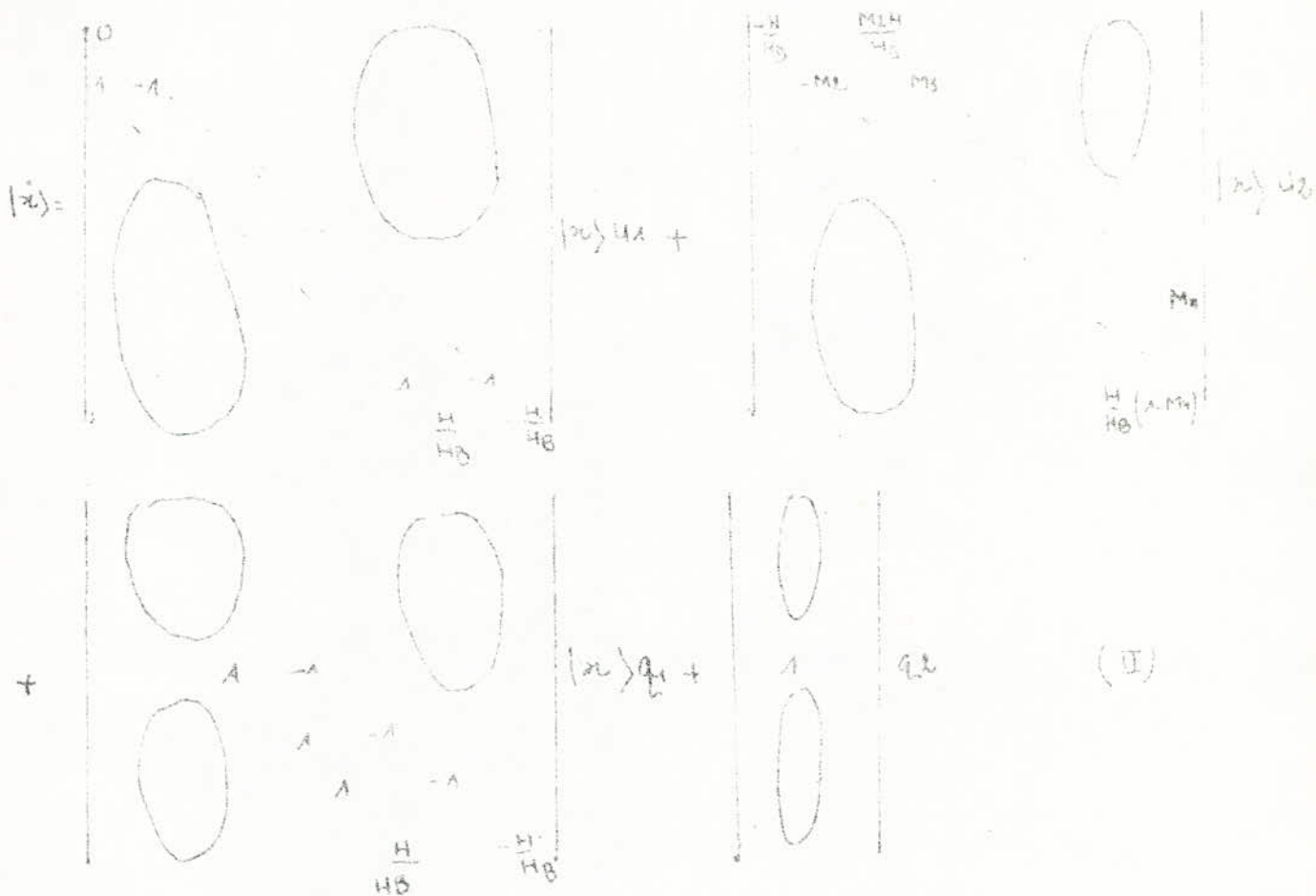
Les entrées actions seront - le débit vapeur  $V$   
 - le débit du reflux  $L_s$

Les entrées perturbantes : - la concentration d'alimentation  $x_f$   
 - le débit d'alimentation  $L_F$  (supposé constant)

Les sorties à réguler sont : - la concentration du produit de tête  $x_n$   
 - la concentration du produit de fond  $x_1$

à réguler	$x_1$	0	=	0	-	0	-	0
à réguler	$x_2$	$\frac{x_1 - x_2}{H}$	=	$\frac{M_2 x_2 - M_1 x_1}{H}$	+	0	-	0
à réguler	$\dots$	$\dots$	=	$\dots$	+	$\dots$	-	$\dots$
à réguler	$x_j$	$\frac{x_{j-1} - x_j}{H}$	=	$\frac{M_{j+1} x_{j+1} - M_j x_j}{H}$	+	0	-	0
à réguler	$\dots$	$\dots$	=	$\dots$	+	$\dots$	-	$\dots$
à réguler	$x_{f-1}$	$\frac{x_{f-2} - x_{f-1}}{H}$	=	$\frac{M_f x_f - M_{f-1} x_{f-1}}{H}$	+	0	-	0
à réguler	$x_f$	$\frac{x_{f-1} - x_f}{H}$	=	$\frac{M_{f+1} x_{f+1} - M_f x_f}{H}$	+	$\frac{x_f}{H}$	-	$\frac{L_F}{H}$
à réguler	$x_{f+1}$	$\frac{x_f - x_{f+1}}{H}$	=	$\frac{M_{f+2} x_{f+2} - M_{f+1} x_{f+1}}{H}$	+	$\frac{x_f - x_{f+1}}{H}$	-	0
à réguler	$\dots$	$\dots$	=	$\dots$	+	$\dots$	-	$\dots$
à réguler	$x_j$	$\frac{x_{j-1} - x_j}{H}$	=	$\frac{M_{j+1} x_{j+1} - M_j x_j}{H}$	+	0	-	$\frac{x_j - x_{j-1}}{H}$
à réguler	$\dots$	$\dots$	=	$\dots$	+	$\dots$	-	$\dots$
à réguler	$x_{n-1}$	$\frac{x_{n-2} - x_{n-1}}{H}$	=	$\frac{M_n x_n - M_{n-1} x_{n-1}}{H}$	+	0	-	$\frac{x_{n-2} - x_{n-1}}{H}$
à réguler	$x_n$	$\frac{x_{n-1} - x_n}{H}$	=	$\frac{x_n - M_n x_n}{H}$	+	0	-	$\frac{x_{n-1} - x_n}{H}$





Remarques:

L'espace d'état physique est le cube ouvert  $M = ]0, 1[{}^m$  (voir [1])

Les états stationnaires satisfont les relations

$x_{j-1} > x_j$  pour  $j = 2, \dots, f-1, f+1, \dots, m$  de plus ce domaine est positivement invariant.

L'espace d'état significatif est donc le domaine :

$$X = \{x \in M / x_{j-1} > x_j, j = 2, \dots, f-1, f+1, \dots, m\}$$

Cette propriété sera utilisée au chapitre V

Pour avoir pris le soin d'être bref dans ce paragraphe, toute personne désirant savoir plus sur les colonnes à diodes trouverait un complément dans les références bibliographiques suivantes

- [1], [2], [3], [4] et [5]

### III. CONTROLABILITE DES SYSTEMES NON LINEAIRES

(APPLICATION AU MODELE DE LA COLONNE PROPOSEE)

DEFINITION 1: On appelle algèbre de Lie, tout sous-espace vectoriel réel (ou complexe) muni d'une loi de composition interne, notée  $[\cdot, \cdot]$ , bilinéaire, antisymétrique vérifiant:

$$\text{l'identité de Jacobi } [[X, Y], Z] + [[Y, Z], X] + [[Z, X], Y] = 0$$

DEFINITION 2: On appelle système, la donnée des objets suivants:

- (i) Une variété  $C^\infty$ ,  $M$  connexe, appelée "espace d'état".
- (ii) Une famille  $F^1$  de champs de vecteurs  $C^\infty$  sur  $M$ .

Le système sera dit complet si tous les champs de vecteurs  $C^\infty$  de  $\mathcal{L}(F^1)$ , la sous-algèbre de Lie (de l'algèbre de Lie des champs de vecteurs  $C^\infty$  sur  $M$ ) engendrée par  $F^1$  sont complètes.

$\mathcal{L}(F^1)$  est appelé "Algèbre de Lie du système".

Quand la famille  $F^1$  est paramétrisée par un paramètre  $u$  de  $U$  (ensemble quelconque), on dit que  $u$  est l'"entrée" du système, et  $U$  l'"espace d'entrée".

- (iii) Une application  $h$ ,  $C^\infty$  de  $M$  dans  $\mathbb{R}^p$  ( $h$  est appelée "fonction de sortie", et  $\mathbb{R}^p$  "espace de sortie").

Théorème: Soit  $\Sigma = (M, F^1, h)$  un système. Si  $\mathcal{L}(F^1)$  est de rang  $m = \dim(M)$  partout sur  $M$ , alors  $\Sigma$  est faiblement contrôlable.

Physiquement, le théorème signifie que l'espace des états accessibles à partir d'un état  $x_0$  donné est d'intérieur non vide.

Comme vous le remarquez, nous ne parlons que de la faible contrôlabilité des systèmes non linéaires.

Nous avons pris le soin de formuler le strict minimum de cette théorie, toutefois, toute personne voulant approfondir la question, trouvera ample satisfaction dans les références bibliographiques : [9], [10] et [11].



### 3.1. APPLICATION DU THEOREME DE CONTROLABILITE AU SYSTEME ETUDIE.

Notre système s'écrit sous la forme:

$$\dot{x} = A_1(x) U_1 + A_2(x) U_2 + B(x) + b$$

La famille de champs de vecteurs  $\mathcal{F}$  est:

$$\mathcal{F} = \{ X, Y^1, Y^2 \} \quad \text{avec} \quad \begin{aligned} X &= B(x) + b \\ Y^1 &= A_1(x) \\ Y^2 &= A_2(x) \end{aligned}$$

L'algèbre de Lie engendrée par  $\mathcal{F}$ , notée  $\mathcal{L}(\mathcal{F})$  est de la forme:

$$\mathcal{L}(\{ B(x)+b, A_1(x), A_2(x) \})$$

#### Rang de l'algèbre de Lie engendrée par $\mathcal{F}$

Afin de déterminer le rang de  $\mathcal{L}(\mathcal{F})$ , on s'intéresse au nombre de crochets linéairement indépendants qu'on peut former à partir de la famille  $\mathcal{F}$  et ce par d'éventuelles combinaisons linéaires.

#### Calcul du crochet $[X, Y^1](x)$

$$[X, Y^1] = XY^1 - Y^1X$$

$$\begin{array}{c}
 \text{f} \\
 \vdots \\
 -1 \\
 \vdots \\
 1 \\
 \vdots \\
 \frac{H}{HB} \quad -\frac{H}{HB}
 \end{array}
 \quad
 \begin{array}{c}
 \text{f} \\
 \vdots \\
 -1 \\
 \vdots \\
 1 \\
 \vdots \\
 \frac{H}{HB} \quad -\frac{H}{HB}
 \end{array}
 \quad
 \begin{array}{c}
 0 \\
 x_1 - x_2 \\
 \vdots \\
 x_{f-1} - x_f \\
 x_f - x_{f+1} \\
 \vdots \\
 x_{j-1} - x_j \\
 \vdots \\
 x_{n-2} - x_{n-1} \\
 \frac{H}{HB} (x_{n-1} - x_n)
 \end{array}
 \quad
 = \quad
 \begin{array}{c}
 \text{f} \\
 \vdots \\
 -1 \\
 \vdots \\
 1 \\
 \vdots \\
 \frac{H}{HB} (x_{n-2} - x_{n-1}) \frac{H}{HB} (x_{n-1} - x_n)
 \end{array}$$







$$[[X, Y'], X](x) = \begin{array}{|c|} \hline \text{O} \\ \hline 1 - x^{f-1} \\ 2(x^{f-1} - 1) \\ 1 - x^{f-1} \\ \hline \text{O} \\ \hline \end{array}$$

Calcul de  $Ad_x^{f+3}([X, Y'])(x)$ :

$$Ad_x^{f+3}([X, Y'])(x) = [[X, Y'], X], X(x)$$

$$D_x [[X, Y'], X] / X(x) = \begin{array}{|c|} \hline \text{O} \\ \hline \vdots \\ \hline 1 - x^{f-1} \\ \hline \vdots \\ \hline \frac{H}{HB} (x^{n-1} - x_1) \\ \hline \end{array} = \begin{array}{|c|} \hline \text{O} \\ \hline \vdots \\ \hline \text{O} \\ \hline \end{array}$$

$$D_x X / [[X, Y'], X] = \begin{array}{|c|} \hline \text{O} \\ \hline \vdots \\ \hline 1 - x^{f-1} \\ \hline \vdots \\ \hline \frac{H}{HB} - \frac{H}{HB} \\ \hline \end{array} = \begin{array}{|c|} \hline \text{O} \\ \hline \vdots \\ \hline x^{f-1} - 1 \\ 3(1 - x^{f-1}) \\ 3(x^{f-1} - 1) \\ 1 - x^{f-1} \\ \hline \text{O} \\ \hline \end{array}$$

$$\text{Ad}_X^{f+3} = \left( \begin{array}{c} \bigcirc \\ 1 - x_{f-1} \\ 3(x_{f-1} - 1) \\ -3(x_{f-1} - 1) \\ x_{f-1} - 1 \\ \bigcirc \end{array} \right) - f$$

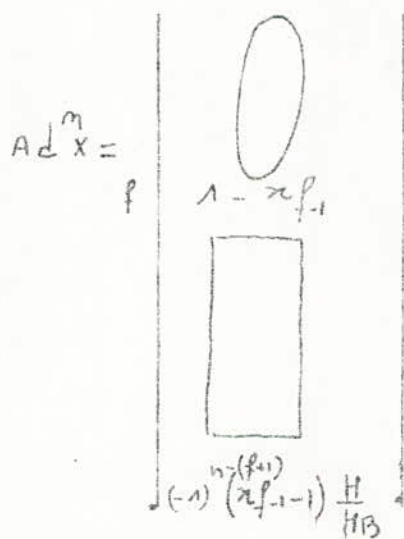
Remarques:

1) Vu la structure de  $D_n \text{Ad}_X^{k-1}([X, Y']) (n)$  et celle de  $X(n)$  on a toujours  $D_n \text{Ad}_X^{k-1}([X, Y']) (n) / X(n) \equiv 0$   
 Donc pour déterminer  $\text{Ad}_X^k([X, Y']) (n)$ , il suffit de calculer  $D_n X / \text{Ad}_X^{k-1}([X, Y']) (n)$

2) Tous les crochets et ce à compter de  $k = f+1, \dots, n-1$ , s'écrivent de la façon suivante:

$$\text{Ad}_X^k = \left( \begin{array}{c} \bigcirc \\ 1 - x_{f-1} \\ \begin{array}{|c|} \hline \text{---} \\ \hline \text{---} \\ \hline \text{---} \\ \hline \end{array} \\ (-1)^{k(f+1)} (x_{f-1} - 1) \\ \bigcirc \end{array} \right) - k$$

Pour  $k = m$  on a:



On voit bien que tous ces "vecteurs" ou crochets ne sont pas nuls car  $1 - x_{f-1} \neq 0$  pour tout  $x \in ]0, 1[$   $n = M$

Il est facile de vérifier que ces  $(m-f)$  crochets sont linéairement indépendants.





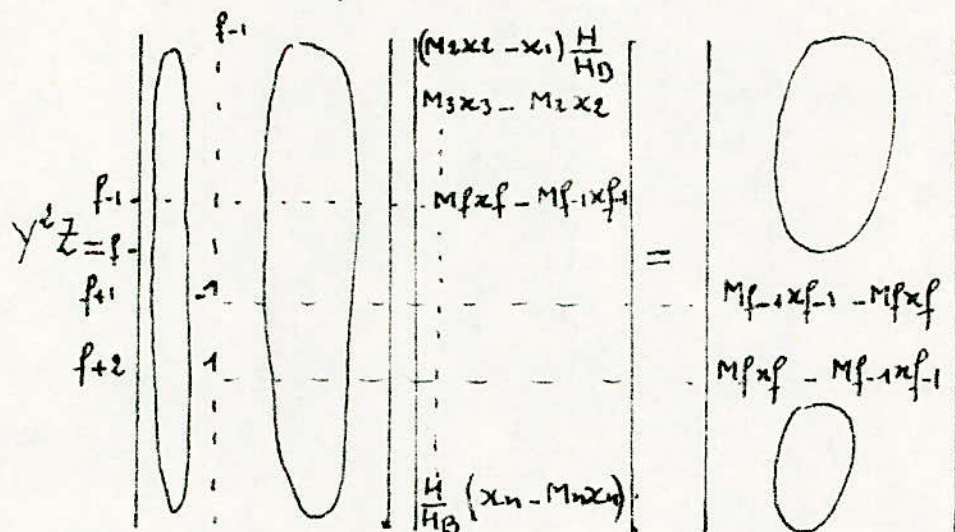
Avec :

$$a = \frac{\alpha}{(1 + (\alpha - 1)x_{f+1})^2}$$

$$b = - \frac{\alpha}{(1 + (\alpha - 1)x_{f+1})^2}$$

$$c = \frac{\alpha}{(1 + (\alpha - 1)x_{f+2})^2}$$

$$d = - \frac{\alpha}{(1 + (\alpha - 1)x_{f+2})^2}$$



$$[y^z, z] = \begin{matrix} f \\ f+1 \\ f+2 \end{matrix} \left| \begin{matrix} \frac{\alpha(x_{f-1} - 1)}{[1 + (\alpha - 1)x_{f+1}]^2} \\ (b - c)(x_{f-1} - 1) - M_{f-1}x_{f-1} + M_{fxf} \\ d(1 - x_{f-1}) - M_{fxf} + M_{f-1}x_{f-1} \end{matrix} \right. = \text{Ad}_{y^z}^f([y^z, z])(x)$$

Calcul de  $Ad_{Y^2}^{f-1}([Y^2, Z])(n)$ :

$$[Y^2, [Y^2, Z]](n) = Y^2[Y^2, Z] - [Y^2, Z]Y^2$$

$$= D_n [Y^2, Z] / Y^2(n) - D_n Y^2 / [Y^2, Z](n).$$

$$Y^2[Y^2, Z] = \begin{array}{l} f \\ f+1 \\ f+2 \end{array} \begin{array}{c} \begin{array}{cccc} f-1 & f & f+1 & f+2 \\ \hline & & & \\ & & & \\ a' & 0 & b' & \\ c' & d' & e' & i' \\ h' & m' & n' & s' \end{array} \\ \\ \\ \\ \\ \\ \\ \\ \\ \hline \end{array} \begin{array}{c} \frac{H}{H_0} (m_{f+2} - x_1) \\ M_f x_f - x_{f-1} M_{f-1} \\ M_{f+1} x_{f+1} - M_f x_f \\ M_{f+2} x_{f+2} - M_{f+1} x_{f+1} \\ M_{f+3} x_{f+3} - M_{f+2} x_{f+2} \\ \vdots \\ \vdots \\ \vdots \\ \frac{H}{H_B} (x_n - M_n x_n) \end{array} =$$

$$= \begin{array}{l} f \\ f+1 \\ f+2 \end{array} \begin{array}{c} \\ \\ \\ \hline \end{array} \begin{array}{c} \\ \\ \\ \\ \\ \\ \\ \\ \\ \hline \end{array} \begin{array}{c} \\ \\ \\ a'(M_f x_f - M_{f+1} x_{f+1}) + b'(M_{f+1} x_{f+1} - M_f x_f) \\ c' \theta(n) + d' \beta(n) + e' \varphi(n) + i' \rho(n) \\ h' \theta(n) + m' \beta(n) + n' \varrho(n) + s' \rho(n) \\ \\ \\ \hline \end{array}$$

Avec  $a' = -\frac{\alpha}{(1 + (\alpha-1)x_{f+1})^2}$ ,  $b' = -\frac{\alpha(\alpha-1)(x_{f-1}-1)}{(1 + (\alpha-1)x_{f+1})^3}$

$$c' = b - c, \quad d' = \frac{\alpha}{[1 + (\alpha-1)x_f]^2}, \quad e' = -\frac{\alpha}{[1 + (\alpha-1)x_{f+1}]^2} + \frac{\alpha(\alpha-1)(x_{f-1}-1)}{[1 + (\alpha-1)x_{f+1}]^3}$$

$$i' = \frac{\alpha(\alpha-1)(x_{f-1}-1)}{[1 + (\alpha-1)x_{f+2}]^2}, \quad h' = \frac{\alpha}{[1 + (\alpha-1)x_{f+2}]^2}, \quad m' = -\frac{\alpha}{(1 + (\alpha-1)x_f)^2}$$



$$r' = \frac{\alpha}{(1 + (\alpha-1)x_{f+1})^2}$$

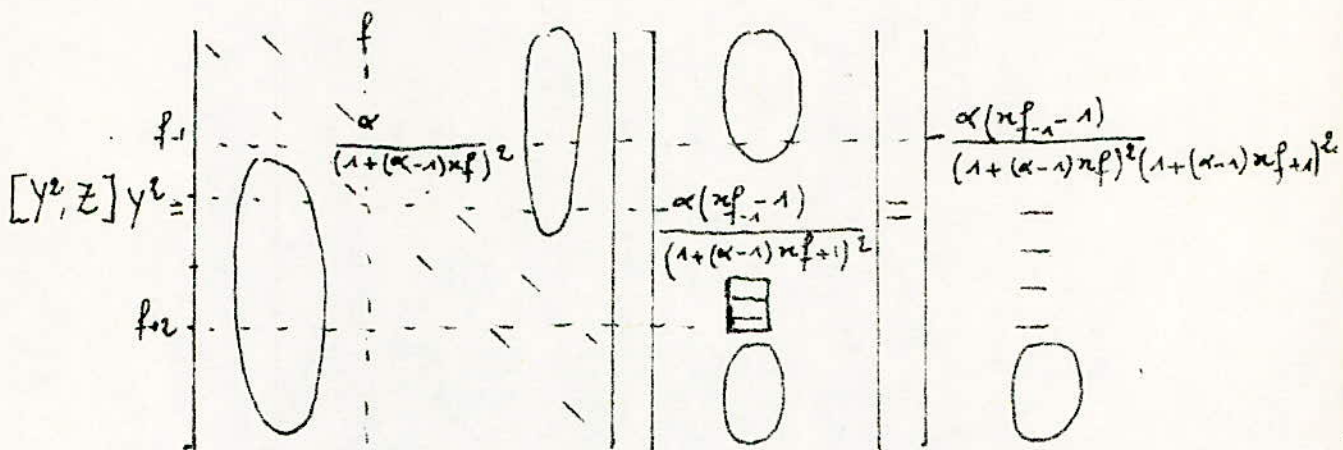
$$s' = \frac{\alpha(\alpha-1)(1-x_{f-1})}{[1 + (\alpha-1)x_{f+2}]^3}$$

$$\theta(x) = M_f x_f - M_{f-1} x_{f-1}$$

$$\beta(x) = M_{f+1} x_{f+1} - M_f x_f$$

$$\varphi(x) = M_{f+2} x_{f+2} - M_{f+1} x_{f+1}$$

$$f(x) = M_{f+3} x_{f+3} - M_{f+2} x_{f+2}$$



$$[y^z, [y^z, z]](x) = \begin{matrix} f-1 \\ \vdots \\ f+2 \end{matrix} \left| \begin{array}{c} \text{O} \\ \frac{\alpha(x_{f-1}-1)}{[1 + (\alpha-1)x_{f+1}]^2 [1 + (\alpha-1)x_f]^2} \\ \vdots \\ \text{O} \end{array} \right| = \text{Ad}^{f,z} y^z ([y^z, z])(x)$$

On remarque qu'on monte d'un cran à chaque fois que l'on calcule le crochet  $\text{Ad}^k y^z([y^z, z])$  et ce pour  $k = f, f-1, \dots, 2$ .

De plus les crochets ont la forme ci-dessous.

$$Ad_{y^2}^k([y^2, z]) = \begin{array}{c} \circ \\ \hline k - \frac{(-1)^{f-(k-1)} \alpha^{f-(k-1)} (x_{f-1} - 1)}{\prod_{i=f}^k (1 + (\alpha-1) x_{i+1})^2} \\ \hline \vdots \\ \hline f+2 - \circ \end{array}$$

Bien sur il n'est donné ici que la forme de la  $k^{i\text{ème}}$  et première composante se trouvant sur la ligne  $k$ .

Pour avoir le même crochet on combine le  $(n-1)^{i\text{ème}}$  crochet connu (càd  $Ad_{y^2}^2([y^2, z])$ ) avec  $y^2$ .

ie : on calcule le crochet :

$$[y^2, Ad_{y^2}^2([y^2, z])](n)$$

Après calcul on obtient :

$$[y^2, Ad_{y^2}^2([y^2, z])](n) = \begin{array}{c} \frac{(-\alpha)^f (x_{f-1} - 1) \cdot \frac{H}{H}}{\prod_{i=f}^1 (1 + (\alpha-1) x_{i+1})^2} \\ \vdots \\ \hline f+2 - \circ \end{array}$$

$$i = f, f-1, \dots, 1$$

On voit que :

$$\frac{(-1)^{f-(k-1)} \alpha^{f-(k-1)} (x_{f-1} - 1)}{\prod_{i=f}^k (1 + (\alpha-1)x_{i+1})^2} \quad (k = f, \dots, 2)$$

est toujours différent de zéro car  $x \in ]0, 1[$  et  $\alpha > 1$

Aussi

$$\frac{(-\alpha)^f (x_{f-1})}{\prod_{i=f}^k (1 + (\alpha-1)x_{i+1})^2} \neq 0 \quad \text{pour les mêmes}$$

raisons.

Il est facile de montrer que tous ces  $f$  crochets sont linéairement indépendants entre eux et avec les  $(m-f)$  crochets déjà générés.

### Conclusion :

Nous sommes arrivés à générer  $m$  crochets linéairement indépendants, et ce en munissant l'espace vectoriel des champs de vecteurs engendré par la famille  $\mathcal{F}^1$ , de la loi crochet.

Donc, l'algèbre de Lie engendrée par  $\mathcal{F}^1$  est de rang  $m$  pour tout  $x$  de  $M$ .

$$\dim(\mathcal{L}(\mathcal{F}^1)) = m, \quad \forall x \in M$$



#### IV DETERMINATION DE $U_1$ ET $U_2$ POSITIVES

L'objectif est de trouver  $U_1$  et  $U_2$  permettant la réalisation d'une meilleure performance sur les concentrations du produit de tête et du produit de fond, c'est-à-dire augmenter  $x_1$  et diminuer  $x_n$ .

Dans [1] on est arrivé aux résultats ci-dessous

$$(4.1) \begin{cases} U_1 = \alpha_1(x) + v_1 \beta_{11}(x) + v_2 \beta_{21}(x) \\ U_2 = \alpha_2(x) + v_1 \beta_{12}(x) + v_2 \beta_{22}(x) \end{cases}$$

avec :

$$\alpha_1(x) = -\frac{(1-M_n)x_n}{x_{n-1}-x_n} \cdot \frac{\Lambda_2(x_1, x_n)}{M_2 x_2 - x_1} - \frac{L_f}{H} \frac{x_{n-1}}{x_{n-1}-x_n} + \frac{\Lambda(x_1, x_n)}{x_{n-1}-x_n}$$

$$\alpha_2(x) = \frac{\Lambda_2(x_1, x_n)}{M_2 x_2 - x_1}$$

$$(4.2) \quad \beta_{11}(x) = -\frac{(1-M_n)x_n}{x_{n-1}-x_n} \cdot \frac{\Gamma_{12}(x_1, x_n)}{M_2 x_2 - x_1} + \frac{\Gamma_{11}(x_1, x_n)}{x_{n-1}-x_n}$$

$$\beta_{12}(x) = \frac{\Gamma_{12}(x_1, x_n)}{M_2 x_2 - x_1}$$

$$\beta_{21}(x) = -\frac{(1-M_n)x_n}{x_{n-1}-x_n} \cdot \frac{\Gamma_{22}(x_1, x_n)}{M_2 x_2 - x_1} + \frac{\Gamma_{21}(x_1, x_n)}{x_{n-1}-x_n}$$

$$\beta_{22}(x) = \frac{\Gamma_{22}(x_1, x_n)}{M_2 x_2 - x_1}$$

$$v_i \in \mathbb{R} \quad (i = 1, 2)$$

de système final, perturbations dues à  $x_F$  rejetées a pour équation:

$$(4.3) \left\{ \begin{array}{l} \dot{x}_1 = \frac{H}{H_D} \left[ \lambda_2(x_1, x_n) + v_1 \Gamma_{12}(x_1, x_n) + v_2 \Gamma_{22}(x_1, x_n) \right] \\ \dot{x}_n = \frac{H}{H_B} \left[ \lambda_1(x_1, x_n) - \frac{L_F}{H} x_n + \Gamma_{11}(x_1, x_n) \cdot v_1 + \Gamma_{21}(x_1, x_n) \cdot v_2 \right] \\ y = t(x_1, x_n) \end{array} \right.$$

Les fonctions  $\Gamma_{ij}$  et  $\lambda_i$  ( $i=1,2$ ;  $j=1,2$ ) sont soumises à certaines contraintes afin de réaliser  $U_1 > 0$  et  $U_2 > 0$ .

Dans notre cas :

$$\begin{array}{l} M_2 x_2 - x_1 > 0 \\ \text{et} \\ x_{n-1} - x_n > 0 \end{array}$$

alors on doit avoir

$$\lambda_2, \Gamma_{12} \text{ et } \Gamma_{22} \text{ positives}$$

$$\lambda_1 > \frac{L_F}{H} x_{n-1} > 0$$

$$\Gamma_{11} > (1 - M_n) x_n \frac{\Gamma_{12}}{M_2 x_2 - x_1} < 0$$

$$\Gamma_{21} > (1 - M_n) x_n \frac{\Gamma_{22}}{M_2 x_2 - x_1} < 0$$

de plus  $\alpha_1, \alpha_2, \lambda_1$  et  $\lambda_2$  doivent avoir une dimension de l'inverse d'un temps, par contre les  $\Gamma_{ij}$  sont sans dimension.

En combinant (4.1), (4.2) et (4.3) on obtient:

$$(4.4) \left\{ \begin{array}{l} U_1 = \frac{1}{x_{n-1} - x_n} \left[ \frac{(M_n - 1) x_n}{M_2 x_2 - x_1} \cdot \frac{H_D}{H} \dot{x}_1 + \frac{H_B}{H} \dot{x}_n + \frac{L_F}{H} (x_n - x_{n-1}) \right] \\ U_2 = \frac{H_D}{H} \frac{\dot{x}_1}{M_2 x_2 - x_1} = \frac{V}{H} \end{array} \right.$$



$$\left. \begin{array}{l} M_2 x_2 - x_1 > 0 \\ U_2 > 0 \end{array} \right\} \Rightarrow \dot{x}_1 > 0$$

$$\left. \begin{array}{l} x_{n-1} - x_n > 0 \\ U_1 > 0 \end{array} \right\} \Rightarrow \frac{(M_{n-1})x_n}{M_2 x_2 - x_1} \cdot \frac{H_D}{H} \dot{x}_1 + \frac{H_B}{H} \dot{x}_n + \frac{L_F}{H} (x_n - x_{n-1}) > 0 \quad (4.5)$$

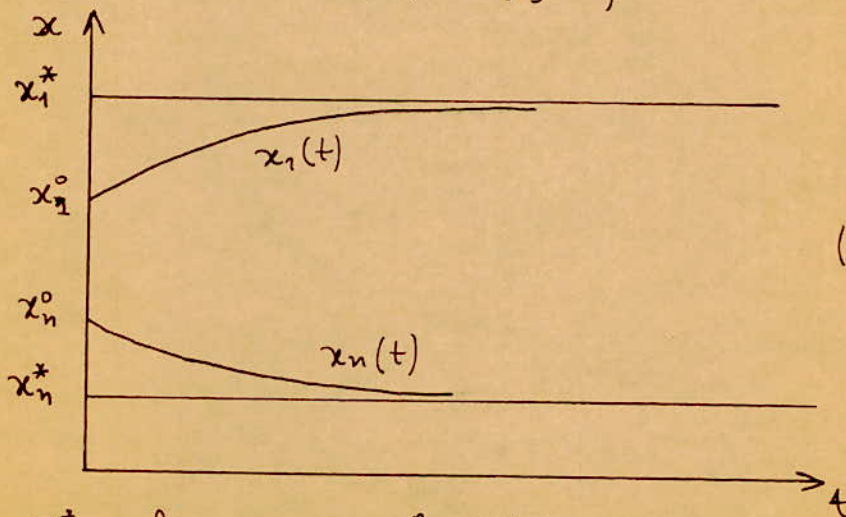
$$\frac{H_D}{H} \dot{x}_1 = \frac{V}{H} (M_2 x_2 - x_1)$$

et  $M_n x_n - x_{n-1} > 0$  dans un voisinage de l'état stable désiré  
(parce que l'inégalité est toujours vraie en régime permanent)

On cherche à réaliser

$$(M_n - 1)x_n \frac{V}{H} + \frac{H_B}{H} \dot{x}_n + \frac{L_F}{H} (1 - M_n)x_n > 0 \quad (4.6)$$

Nous nous proposons de chercher des réponses du premier ordre pour  $x_1$  et  $x_n$  (voir fig. a)



Avec  $x_1^* = \lim_{t \rightarrow \infty} x_1$        $x_1^0 = x_1(0)$

$x_n^* = \lim_{t \rightarrow \infty} x_n$        $x_n^0 = x_n(0)$

De plus on doit avoir  $\lim_{t \rightarrow \infty} \dot{x}_1 = 0$  et  $\lim_{t \rightarrow \infty} \dot{x}_n = 0$

Choisissons  $\dot{x}_1 = \frac{x_1^* - x_1}{\tau_1}$

où  $\tau_1$  est la constante de temps de  $x_1(t)$  qu'on doit choisir de manière réaliste



Recherchons  $\dot{x}_n$  sous la forme :

$$\dot{x}_n = \frac{x_n^* - x_n}{\tau_2}$$

Le problème revient à déterminer  $\tau_2$

$$(4.6) \Rightarrow \dot{x}_n > \frac{(M_n - 1) x_n (L_F - V)}{H_B}$$

avec  $V > L_F$  (inégalité vérifiée en fonctionnement normal)

$$M_1^* - 1 < M_n - 1 \Rightarrow \frac{(M_n - 1) x_n (L_F - V)}{H_B} < \frac{(M_1^* - 1) x_n (L_F - V)}{H_B}$$

$$\text{ou } M_1^* = \frac{\alpha}{1 + (\alpha - 1) x_1^*}$$

On cherche un  $\dot{x}_n$  tel que :

$$\dot{x}_n > \frac{M_1^* - 1}{H_B} x_n (L_F - V)$$

$$\text{On prend : } \dot{x}_n = \frac{(M_1^* - 1)(V_0 - L_F)}{H_B} (\dot{x}_n - x_n)$$

$$\text{avec } \begin{cases} V_0 \leq V & (4.7) \\ V_0 > L_F & (4.8) \end{cases}$$

ou bien :

$$\dot{x}_n = \frac{x_n^* - x_n}{\tau_2} \quad \text{avec } \tau_2 = \frac{H_B}{(M_1^* - 1)(V_0 - L_F)}$$

en reportant  $\dot{x}_1$  et  $\dot{x}_n$  dans (4.4) on aura :

$$(4.9) \left\{ \begin{array}{l} U_1 = \frac{1}{x_{n-1} - x_n} \left[ \frac{(M_n - 1) x_n}{M_2 x_2 - x_1} \cdot \frac{H_D}{H \tau_1} (x_1^* - x_1) + \frac{H_B}{H \tau_2} (x_n^* - x_n) + \frac{L_F}{H} (x_n - x_{n-1}) \right] \\ U_2 = \frac{H_D}{H \tau_1} \cdot \frac{x_1^* - x_1}{M_2 x_2 - x_1} \end{array} \right.$$

Remarque :

Pour avoir  $U_1 > 0$ , il faut choisir  $V_0$  tel que les inégalités (4.7) et (4.8) soient vérifiées, ou bien faire une majoration convenable sur  $\dot{x}_n$

## V. SIMULATION

Pour avoir utilisé la méthode de Runge-Kutta pour intégrer le système d'équations différentielles.

$$\dot{x}(t) = f(x(t), u(t))$$

$$\text{ie: } x(kT+T) = x(kT) + T f(x(kT), u(kT))$$

avec  $T$  la période d'échantillonnage.

### Notations utilisées

$K$ : indice comptant le nombre de vecteurs à imprimer.

$L$ : indice qui compte le nombre d'itération

$NI$ : période d'impression

$NV$ : nombre de vecteurs à imprimer

$MF$ : numéro du plateau d'alimentation

$J$ : numéro du plateau

$N$ : nombre de plateaux

$AI1$ :  $\alpha$

$AI3$ :  $\beta_1$

$V$ :  $V_0$

$ALF$ :  $LF$

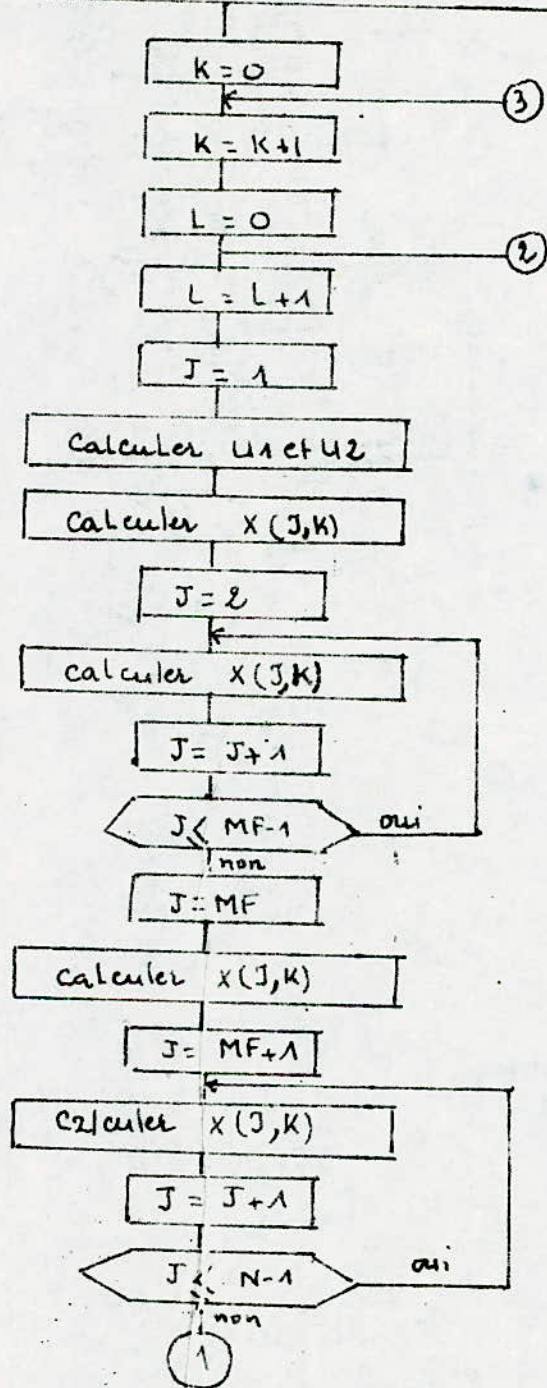
$X1$ :  $x_1^*$

$X2$ :  $x_n^*$

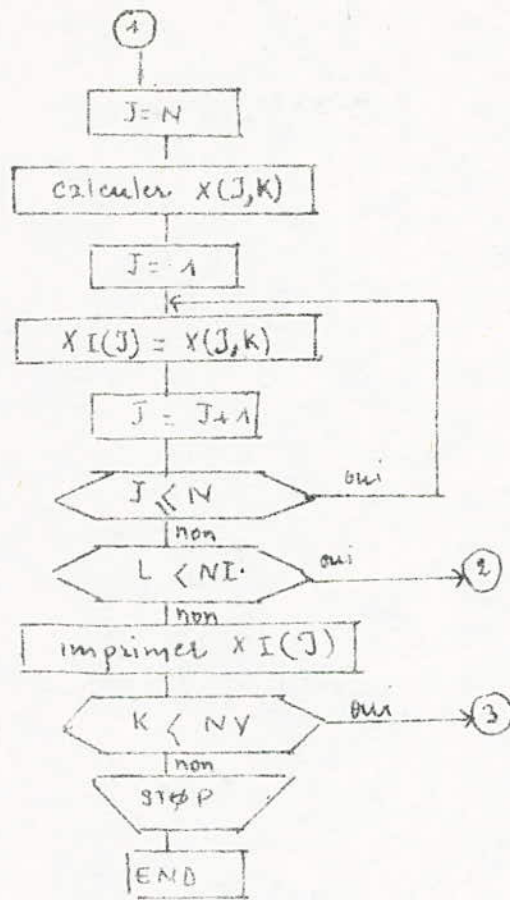


5.1 ORGANIGRAMME DE L'INTEGRATION

Lecture des donnees:  $XI(J), XF, X1, X2$   
 $N, NV, ALF, HD, HB, H, T, V_0, AI3, NI, MF$







## 5.2 PROGRAMME

```

DIMENSION X(10,40), XI(10)
DOUBLE PRECISION AMA, AM2, AM
READ (5, 100) (XI(J), J=1, 10), XF, X1, X2
WRITE(6, 200) (XI(J), J=1, 10), XF, X1, X2
READ (5, 300) A11, MF, N, NV, NI
WRITE(6, 400) A11, MF, N, NV, NI
READ (5, 500) ALF, HD, HB, H
WRITE(6, 600) ALF, HD, HB, H
READ (5, 700) T
WRITE(6, 700) T
READ (5, 800) Y, AI3
WRITE(6, 800) Y, AI3
DO 1 K=1, NV
  L=0
5  L=L+1
  X3 = XI(1)
  X4 = XI(2)
  X5 = XI(10)
  X6 = XI(9)
  AM3 = A11 / (1 + (A11-1) * X1)
  PROD7 = (1 - ALF) * (AM3 - 1)
  TAU2 = HB / PROD7
  AI2 = TAU2
  AM = A11 * X4 / (1 + (A11-1) * X4)
  DIF7 = AM - X3
  DIF8 = X1 - X3
  PROD8 = HD / (H * AI2)
  PROD9 = PROD8 * DIF8
  U2 = PROD9 / DIF7
  DIF9 = X6 - X5
  AMN = A11 / (1 + (A11-1) * X5)
  PROD10 = AMN * X5
  DIF10 = PROD10 - X5
  PR1 = U2 * DIF10
  PR2 = HB * (X2 - X5) / (H * AI2)
  PR3 = ALF / H * (X5 - X6)
  U1 = (PR1 + PR2 + PR3) / DIF9
  AM = A11 * XI(2) / (1 + (A11-1) * XI(2))
  DIF1 = AM - XI(1)
  PROD1 = H / HD * DIF1
  F1 = PROD1 * U2
  X(1, K) = XI(1) + T * F1
  I = 4
DO 2 J=2, I
  R1 = XI(J)
  R2 = XI(J+1)
  R3 = XI(J-1)

```

$$AM2 = AI1 * R2 / (1 + (AI1 - 1) * R2)$$

$$DIF2 = R3 - R1$$

$$PROD2 = DIF2 * U1$$

$$DIF3 = AM2 - AM1$$

$$PROD3 = DIF3 * U2$$

$$FI = PROD2 + PROD3$$

$$VAL = T * FI$$

$$X(J, K) = XI(J) + VAL$$

2 CONTINUE

$$J = MF$$

$$DIF4 = XF - XI(J)$$

$$PROD4 = ALF / H * DIF4$$

$$R1 = XI(J)$$

$$R2 = XI(J+1)$$

$$R3 = XI(J-1)$$

$$AM1 = AI1 * R1 / (1 + (AI1 - 1) * R1)$$

$$AM2 = AI1 * R2 / (1 + (AI1 - 1) * R2)$$

$$DIF2 = R3 - R1$$

$$PROD2 = DIF2 * U1$$

$$DIF3 = AM2 - AM1$$

$$PROD3 = DIF3 * U2$$

$$YY = PROD2 + PROD3$$

$$FI = YY + PROD4$$

$$VAL = T * FI$$

$$X(J, K) = XI(J) + VAL$$

$$KK = N - 1$$

$$JJ = M + 1$$

DO3 J = JJ, KK

$$DIF5 = XI(J-1) - XI(J)$$

$$PROD5 = ALF / H * DIF5$$

$$R1 = XI(J)$$

$$R2 = XI(J+1)$$

$$R3 = XI(J-1)$$

$$AM1 = AI1 * R1 / (1 + (AI1 - 1) * R1)$$

$$AM2 = AI1 * R2 / (1 + (AI1 - 1) * R2)$$

$$DIF2 = R3 - R1$$

$$PROD2 = DIF2 * U1$$

$$DIF3 = AM2 - AM1$$

$$PROD3 = DIF3 * U2$$

$$ZZ = PROD2 + PROD3$$

$$FI = ZZ + PROD5$$

$$VAL = T * FI$$

$$X(J, K) = XI(J) + VAL$$

3 CONTINUE

$$J = N$$

$$DIF6 = XI(J-1) - XI(J)$$

$$PROD6 = ALF / H * DIF6$$

$$R1 = XI(J)$$



```
R3 = XI(J-1)
AMA = A11 * R1 / (1 + (A11 - 1) * R1)
DIF2 = R3 - R1
PRD2 = DIF2 * U1
DIF3 = R1 - AMA
PRD3 = DIF3 * U2
TT = PRD3 + PRD2
SS = TT * H / HB
FI = SS + PRD6
VAL = T * FI
X(J,K) = XI(J) + VAL
DO4 J = 1, N
  XI(J) = X(J,K)
4 CONTINUE
  IF (L.LT.NI) GOTO 5
  WRITE (6,50) (XI(J), J=1,N), U1, U2
  IF (K.LT.20) GOTO 1
  XF = 0.5864
  1 CONTINUE
100 FORMAT (13F5.3)
200 FORMAT (10(1X,F5.4) / 3(1X,F5.4))
300 FORMAT (F3.1, I1, I2, I3)
400 FORMAT (1X, F5.3 / 3(1X, I2), 1X, I3)
500 FORMAT (F6.3, 3F5.1)
600 FORMAT (1X, F6.3 / 3(1X, F5.1))
700 FORMAT (1X, F4.2)
800 FORMAT (1X, F4.2, F5.0)
90 FORMAT (10(2X, F8.6), 6(1X, F8.4))
STOP
END
```

### 53. APPLICATION

L'application a été faite pour un cas tout à fait arbitraire de colonne à distiller comportant 10 plateaux.

Etat initial

0,8906	valeurs utilisées en simulation
0,8031	$x_F = 0,5764$ , $\alpha = 2$ .
0,7219	$H = 25$ moles , $H_D = 100$ moles , $H_B = 200$ moles
0,6528	$LF = 0,066$ moles/A
0,5984	$T = 0,5A$
0,5690	$E_1 \approx 17$ mn $E_2 \approx 33$ mn
0,5214	$N = 10$ , $N_4 = 40$ , $N_I = 200$ puis 400
0,4501	L'alimentation se fait au plateau 5
0,3548	
0,2455	

Il a été effectué des échelons de consigne de 4% , -2% et 1% respectivement sur  $x_1$  ,  $x_m$  et  $x_F$

Les résultats obtenus sont dressés au tableau I

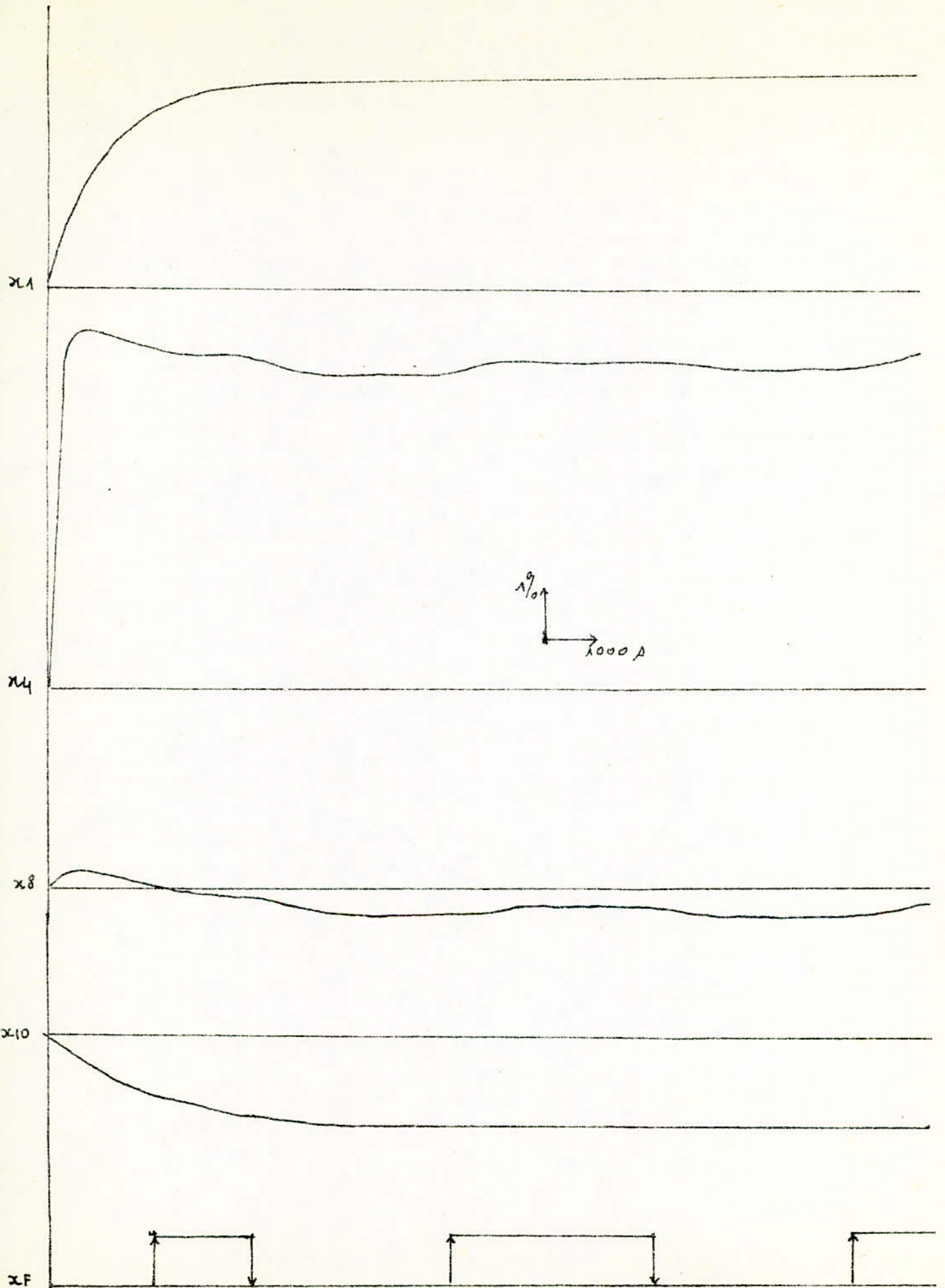
Le tracé effectué en fig (1) représente la variation de  $x_1$  ,  $x_4$  ,  $x_8$  et  $x_{10}$  en fonction du temps.



TABLEAU. I.

$t(s)$	$x_1$	$x_2$	$x_3$	$x_4$	$x_5$	$x_6$	$x_7$	$x_8$	$x_9$	$x_{10}$
0000	0,8906	0,8031	0,7219	0,6528	0,5984	0,5690	0,5214	0,4501	0,3548	0,2455
	0,9125	0,8612	0,7984	0,7250	0,6444	0,6037	0,5312	0,4547	0,3491	0,2388
1600	0,9224	0,8669	0,7993	0,7217	0,6394	0,6002	0,5387	0,4520	0,3454	0,2344
2400	0,9269	0,8683	0,7987	0,7198	0,6390	0,5986	0,5363	0,4492	0,3426	0,2314
	0,9283	0,8696	0,7982	0,7187	0,6378	0,5978	0,5356	0,4482	0,3410	0,2294
4000	0,9298	0,8699	0,7978	0,7178	0,6369	0,5969	0,5347	0,4472	0,3398	0,2281
	0,9302	0,8700	0,7970	0,7153	0,6321	0,5930	0,5319	0,4454	0,3387	0,2272
	0,9303	0,8701	0,7967	0,7147	0,6314	0,5921	0,5308	0,4445	0,3380	0,2266
	0,9304	0,8701	0,7966	0,7145	0,6312	0,5918	0,5305	0,4441	0,3378	0,2262
	0,9304	0,8701	0,7966	0,7145	0,6311	0,5917	0,5304	0,4439	0,3378	0,2259
8000	0,9304	0,8701	0,7966	0,7144	0,6311	0,5916	0,5303	0,4438	0,3378	0,2257
	0,9304	0,8701	0,7973	0,7166	0,6354	0,5949	0,5325	0,4449	0,3375	0,2256
	0,9304	0,8701	0,7974	0,7169	0,6358	0,5956	0,5332	0,4454	0,3377	0,2255
	0,9304	0,8701	0,7974	0,7169	0,6359	0,5957	0,5333	0,4455	0,3377	0,2255
12000	0,9304	0,8701	0,7974	0,7169	0,6359	0,5957	0,5333	0,4455	0,3377	0,2255
	0,9304	0,8701	0,7968	0,7148	0,6316	0,5924	0,5311	0,4443	0,3373	0,2255
	0,9304	0,8701	0,7966	0,7145	0,6311	0,5917	0,5304	0,4438	0,3371	0,2255
	0,9304	0,8701	0,7966	0,7144	0,6310	0,5916	0,5303	0,4437	0,3371	0,2255
	0,9304	0,8701	0,7966	0,7144	0,6310	0,5916	0,5303	0,4437	0,3371	0,2255
16000	0,9304	0,8701	0,7966	0,7144	0,6310	0,5916	0,5303	0,4437	0,3371	0,2255
	0,9304	0,8701	0,7972	0,7165	0,6354	0,5949	0,5324	0,4449	0,3374	0,2265
	0,9304	0,8701	0,7974	0,7169	0,6358	0,5956	0,5332	0,4454	0,3376	0,2255
	0,9304	0,8701	0,7974	0,7169	0,6359	0,5957	0,5333	0,4455	0,3377	0,2255
	0,9304	0,8701	0,7974	0,7169	0,6359	0,5957	0,5333	0,4455	0,3377	0,2255
20000	0,9304	0,8701	0,7974	0,7169	0,6359	0,5957	0,5333	0,4455	0,3377	0,2255





fig(2)

TABLEAU II

$\begin{matrix} X_i \\ \Delta X_i \end{matrix}$	$X_1$	$X_2$	$X_3$	$X_4$	$X_5$	$X_6$	$X_7$	$X_8$	$X_9$	$X_{10}$
0	0,9040	0,8701	0,7974	0,6169	0,6359	0,5957	0,5353	0,4455	0,3377	0,2255
1	0,9040	0,8701	0,7974	0,6169	0,6359	0,5957	0,5353	0,4455	0,3377	0,2255
2	0,9040	0,8701	0,7974	0,6169	0,6359	0,5957	0,5353	0,4455	0,3377	0,2255
3	0,9040	0,8701	0,7974	0,6169	0,6360	0,5957	0,5353	0,4455	0,3377	0,2255
5	0,9040	0,8701	0,7974	0,6169	0,6361	0,5957	0,5353	0,4455	0,3377	0,2255
7	0,9040	0,8701	0,7974	0,6169	0,6362	0,5957	0,5353	0,4455	0,3377	0,2255
8	0,9040	0,8701	0,7974	0,6169	0,6363	0,5957	0,5353	0,4455	0,3377	0,2255
9	0,9040	0,8701	0,7974	0,6169	0,6364	0,5957	0,5353	0,4455	0,3377	0,2255
10	"	"	"	"	0,6365	"	"	"	"	"
11	"	"	"	"	0,6367	"	"	"	"	"
13	"	"	"	"	0,6370	"	"	"	"	"
16	"	"	"	"	0,6375	"	"	"	"	"
18	"	"	"	"	0,6379	"	"	"	"	"
20	"	"	"	0,7170	0,6384	"	"	"	"	"
22	"	"	"	"	0,6389	"	"	"	"	"
24	"	"	"	"	0,6395	"	"	"	"	"
26	"	"	"	"	0,6401	0,5958	"	"	"	"
30	"	"	"	"	0,6424	"	"	"	"	"
32	"	"	"	"	0,6422	"	"	"	"	"
34	"	"	"	0,7171	0,6430	0,5959	"	"	"	"
36	"	"	"	"	0,6438	"	"	"	"	"
38	"	"	"	"	0,6447	"	"	"	"	"
40	"	"	"	"	0,6452	"	"	"	"	"



5.4. Remarques :

- 1°) La méthode d'intégration est bien convergente d'après les résultats obtenus
- 2°) La valeur de  $x_F$  a été changée alternativement de  $\pm 1\%$  après 33 mn puis encore 33 mn, puis 67 mn en 67 mn durant tout le fonctionnement de la colonne.
- 3°) Partant de l'état stable trouvé (voir tableau I), il a été effectué des échelons de consignes progressifs de  $1\%$  jusqu'à  $40\%$  sur  $x_F$  (ceci toutes les 0,5 secondes), les résultats dressés au tableau II montrent que ces perturbations n'affectent en aucun cas les sorties  $x_1$  et  $x_m$  qui restent toujours constantes.

5.5. Interprétation des résultats :

- a) On voit que tous les  $x_i$  sont dans l'ouvert  $]0, 1[$ , alors les résultats obtenus ont un sens.
- b) les variations de  $x_F$  n'influent pas sur les sorties  $x_1$  et  $x_m$  (fig (2)) ce qui nous permet de dire que le découplage est réalisé pour ces dernières avec  $u_1$  et  $u_2$  trouvées en V
- c)  $u_1^0 = 0,0021$  ,  $u_2^0 = 0,0035$  (valeurs à l'état initial)  
 $u_1^* = 0,0034$  ,  $u_2^* = 0,0048$  ( " " " final)  
On voit que  $u_1^* > u_1^0$  et  $u_2^* > u_2^0$ . Le résultat était prévisible du fait qu'il faut augmenter aussi bien la chauffe que le reflux pour diminuer  $x_m$  et augmenter  $x_1$   
Nous pouvons alors conclure que la distillation se fait dans de bonnes conditions avec les commandes  $u_1$  et  $u_2$
- d) l'état stable final est atteint au bout de  $3^h$  environ avec une erreur de  $\frac{2}{10000}$  sur  $x_1$  et 0 sur  $x_m$ , ce qui est en parfait accord avec la réalité.



## VI. CONCLUSIONS

- 1) Les commandes  $u_1$  et  $u_2$  trouvées en  $V$  fonctionnent bien, à condition de se placer dans les boules fermées  $\bar{B}_1(x^*, 4\%)$  et  $\bar{B}_2(x^*, 2\%)$  respectivement pour  $n_1$  et  $n_2$ . Toutefois, il serait possible de réaliser de meilleures performances sur  $x_1$  et  $x_2$  et d'améliorer le temps de réponse, etc., en diminuant  $\bar{B}_1$  et  $\bar{B}_2$  tout en faisant attention de ne pas "casser le système".
  - 2) Nous pensons que la détermination des commandes par retour d'état non linéaire puissent améliorer les résultats obtenus par les techniques de linéarisation autour du point d'équilibre.
  - 3) Il serait intéressant de particulariser ces résultats à un cas concret de colonne, ce qui est loin d'être banal et peut faire l'objet d'un autre projet.
  - 4) Dans cette étude, il est fait abstraction de complète contrôlabilité et stabilité du système, notions qui restent floues dans le non linéaire, en particulier la stabilité qui n'a été étudiée que dans des cas particuliers.
- Compte tenu de tout cela, nous sommes convaincus que notre travail reste à compléter et ne peut présenter qu'un début d'application du D.D.P et de la contrôlabilité dans les systèmes non linéaires.



## Bibliographie

- [1]. S. BACHA - M. IDIR : "Approche géométrique du problème de la rejection des perturbations (D.D.P), Application à un modèle non-Linéaire de colonne à distiller".  
Projet de fin d'étude - E.N.P.A. - Promotion janvier 1982.
- [2]. M. Mention, G. Gobon, J. Mercier : "Distillation : étude théorique".  
Techniques de l'ingénieur - génie chimique - T. 3
- [3]. T. Takamatsu, I. Mashimoto, Y. Nakai : "A Geometric approach to Multivariable Control system design of a distillation column"  
Automatica, Vol. 15. p.p. 387-402 (Mars 1979)
- [4]. G. Bonard : "Contribution à l'étude des modèles de colonnes à distiller" - thèse d'état - Université de Grenoble (1974)
- [5]. G. Bonard - J.P. Gauthier : "Modélisation dynamique des colonnes à distiller". (\*)
- [6]. A. Isidori : "sur la théorie structurelle et le problème de la rejection des perturbations dans les systèmes non-Linéaires" (\*)
- [7]. A. Isidori, A.J. Krener, C. Gori, Giorgi, S. Monaco : "Non-Linear decoupling via feedback: a differential geometric approach"  
I.E.E.E trans. Aut. Control (1979).
- [8]. R.M. Hirshorn : "(A B)-invariance distribution and the disturbance problem, decoupling problem of non-Linear system".  
SIAMJ. Control and optimisation. Vol. 19. N°1 (Janvier 1981)
- [9]. J.P. Gauthier : "Structure des systèmes non Linéaires" (à paraître)
- [10]. C. Lobry : "Controlabilité des systèmes non-Linéaires" (\*)
- [11]. R. Hermann, A.J. Krener : "Non-Linear controllability and observability"  
I.E.E.E trans. Aut. Control Volume AC-22 N°5 (1977)

- [12]. Jean. François Levenq: "Le Fortran: Langage scientifique des ordinateurs". Editions DUNOD - PARIS 1971.
- [13]. M. Dreyfus: "Fortran IV". 4<sup>ème</sup> édition DUNOD - 1970.
- Autres références:
- [14]. H. Nijmeijer: "controlled invariance for affine control system".  
Stiching Mathematic Centrum (1981)
- [15]. L. Auslander, R.E. Mackenzie: "Introduction to differentiable manifolds". Dover publication (1977).
- [16]. Laurent. Schwartz: "cours d'analyse" Tome I et II  
Editions HERMANN - PARIS 1967.
- [17] - Pontriaguine: "Equations différentielles ordinaires". Editions MIR. Mosc
- [18] - V. Smirnov: "Cours de mathématiques supérieurs" Tome II. Editions MIR. Mosc  
- 197
- [19]. M. Berger, B. Gostiaux: "Géométrie différentielle".  
- Maîtrise de Mathématiques. Collection U  
Librairie. ARMAND. COLLIN. PARIS 1972.



(\*) "Outils et modèles mathématiques pour l'automatique, l'analyse des systèmes et le traitement du signal". Vol 4. Editions du CNRS (1981).