Exercice Long : Optimisation non-linéaire Travail en binôme (ou monôme)

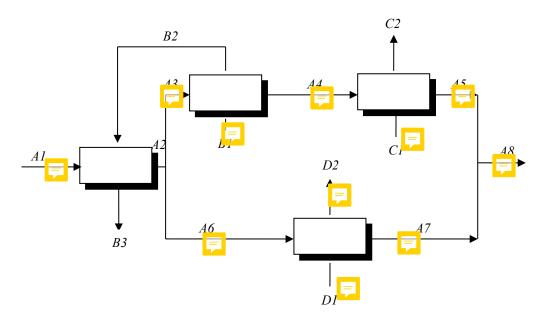
M1 - Novembre - Décembre 2020

Rendu attendu pour le 15 décembre 2020 (zone de dépôt sur campus)

Définition du problème

Vous êtes en charge d'analyser des problèmes de dysfonctionnement d'un procédé industriel. Parmi les différentes pistes envisagées, la plus probable serait que certains capteurs installés sur le procédé industriel puissent être défaillants. Sur la figure 1, est schématisée la partie du procédé où sont installés les capteurs suspectés.

Figure 1 : schéma du système de préchauffage du procédé industriel.



Sur le schéma, chaque rectangle correspond à un échangeur de chaleur et les différents flux de matière (A, B, C et D) sont représentés par des flèches. Dans le Tableau 1, sont donnés les relevés des capteurs installés. Ce sont soit des débits massiques (kg/h), soit des températures (°C).

Pour détecter si des capteurs sont défaillants, des variables *reconstruites* (r_i) sont associées à chacune des mesures (m_i). Les variables *reconstruites* doivent prendre les valeurs numériques cohérentes d'un point de vue « physique » , c'est à dire qui vérifient les lois de conservation. Si une valeur mesurée est « proche » de la valeur de la variable *reconstruite* associée alors on peut estimer que le capteur n'est pas défaillant ; la différence peut être expliquée par le bruit de mesure. Au contraire si la différence est importante, c'est peut-être que la mesure est fausse. La détermination des valeurs des variables *reconstruites* repose sur la solution d'un problème d'optimisation non linéaire : si on désigne par m_i , les mesures des N capteurs du procédé industriel, et par r_i , les variables *reconstruites* correspondantes, alors on va chercher à minimiser la fonction objectif suivante :

$$min\sum_{i=1}^{N}\frac{(r_i-m_i)^2}{{\sigma_i}^2}$$

En effet, on cherche les valeurs reconstruites les plus proches des valeurs mesurées. Afin d'utiliser une information compatible avec la qualité des capteurs employés, chaque élément de la somme est pondéré par l'inverse de la variance du capteur employé.

Tableau 1 : Relevé des mesures sur le procédé industriel (températures en °C et débits en kg/h).

| Courant | Variable | Mesure | Courant | Variable | Mesure |
|---------|-------------|---------|---------|-------------|--------|
| A1 | Débit | 1000,00 | A8 | Température | 614,92 |
| A1 | Température | 466,33 | B1 | Débit | 253,20 |
| A3 | Débit | 401,70 | B1 | Température | 618,11 |
| A3 | Température | 481,78 | C1 | Débit | 308,10 |
| A4 | Température | 530,09 | C1 | Température | 694,99 |
| A5 | Température | 616,31 | D1 | Température | 667,84 |
| A6 | Débit | 552,70 | D2 | Débit | 680,10 |
| A7 | Température | 619,00 | D2 | Température | 558,34 |

D'autre part, dans la définition du problème d'optimisation, les variables *reconstruites* doivent vérifier les équations associées aux lois physiques que ce soit les lois de conservation de masse et de conservation d'énergie.

Objectif

Vous devez résoudre le problème d'optimisation associé à la réconciliation des données du procédé considéré. Les valeurs réconciliées doivent vérifier l'ensemble des équations de conservation.

A partir des résultats, vous discuterez de l'éventuelle défaillance des capteurs.

Données techniques

Caractéristiques des capteurs :

Ecart-types des capteurs de débit : 2% Ecart-types des capteurs de température : 0,75°

Hypothèses « physiques » retenues :

- en chaque nœud, il y a conservation de la matière, c'est à dire que la somme des débits massiques entrant est égale à la somme des débits massiques sortant, et un mélange parfait est supposé, c'est à dire que la somme des enthalpies en entrée est égale à la somme des enthalpies en sortie ;
- l'enthalpie d'un flux est égale au produit du débit massique par l'enthalpie massique (voir plus bas pour le calcul des enthalpies);
- au niveau des échangeurs, la variation d'enthalpie entre l'entrée et la sortie d'un flux de matière est égale à la variation d'enthalpie de l'autre flux de matière (en valeur absolue);

Données thermodynamiques des différents flux de matière :

Les enthalpies massiques de chaque courant, h_i en J.kg⁻¹, peuvent être calculées par l'expression suivante où la température est exprimée en °C :

$$h_i = \eta_{1i} + \eta_{2i} t_i + \eta_{3i} t_i^2$$
, $i = A, B, C, D$

avec les coefficients donnés par dans le tableau suivant :

| Coefficient | A | В | \boldsymbol{C} | D |
|-------------|-------------|-------------|------------------|-------------|
| η_1 | -6,8909 | -14,8538 | -28,2807 | -11,4172 |
| η_2 | 0,0991 | 0,1333 | 0,1385 | 0,1229 |
| η_3 | 1,1081 10-4 | 0,7539 10-4 | 0,9043 10-4 | 0,7940 10-4 |

<u>Travail à rendre (1 seul rendu par binôme – bien indiquer les deux noms des membres du binôme sur le document</u>

Votre rendu sera constitué de vos codes MATLAB et d'un rapport de 5 pages maximum. Le rapport comportera :

- a) la définition du problème d'optimisation résolu,
- b) des commentaires sur le processus d'optimisation : itérations, convergence, respects des contraintes, algorithme, ...
- c) une analyse des résultats sur la fiabilité des différents capteurs.

Barème: 50% résultat trouvé (code MATLAB); 50% rapport dont 10% pour a), 20% pour b) et 20% pour c.