

EXEMPLE D'APPLICATION BATCHREACTOR
REACTEUR DE SYNTHESE DU THYMOL

### **INTERET DE L'EXEMPLE**

L'intérêt principal de cet exemple est d'utiliser un calculateur réactif généré par Simulis Kinetics à l'issue de l'identification du schéma réactionnel de la synthèse du thymol. Ainsi, les constituants, le modèle thermodynamique et les réactions chimiques sont renseignés automatiquement dans la simulation BatchReactor. Le dispositif de refroidissement du réacteur est spécifié.

DIFFUSION	☑ Libre Internet	Réservée clients	Restreinte	☐ Confidentielle
FICHIER BATCHREACTOR CORRESPONDANT		BATCHREA_EX_FR - Thy	rmol.pbpr	

Il est rappelé au lecteur que ce cas d'utilisation est un exemple et ne doit pas être utilisé à d'autres fins. Bien que cet exemple soit basé sur un cas réel il ne doit pas être considéré comme un modèle de ce type de procédé et les données utilisées ne sont pas toujours les plus exactes disponibles. Fives ProSim ne pourra en aucun cas être tenu pour responsable de l'application qui pourra être faite des calculs basés sur cet exemple.

Energy

Page: 2 / 13

# **TABLE DES MATIERES**

1.	INTF	RODUC	TION	3
2.	MEC	ANISM	IE REACTIONNEL	4
3.	CON	ISTITU	ANTS, MODELE THERMODYNAMIQUE, MODELE CINETIQUE	5
4.	SIMU	JLATIC	ON	7
	4.1.	Descri	iption du procédé	7
		4.1.1.	Réacteur	7
		4.1.2.	Dispositif de refroidissement	9
		4.1.3.	Agitateur	10
		4.1.4.	Alimentations	10
		4.1.5.	Mode opératoire	11
	4.2.	Résult	tats	12

Version : Mars 2025 Page : 3 / 13

# 1. Introduction

Le thymol est un phénol contenu dans l'huile de thym et dans les huiles essentielles (volatiles) de plusieurs autres plantes. Il se présente sous forme de cristaux incolores avec une odeur aromatique caractéristique. Il est soluble dans les alcools, le gras et l'huile et peu soluble dans l'eau. On l'utilise notamment pour ses propriétés antiseptiques, antibactériennes et antifongiques ainsi que pour stabiliser les préparations pharmaceutiques.

Cet exemple traite de la synthèse du thymol. Le mode opératoire comprend deux étapes. Durant la première étape l'un des réactifs est alimenté. Dans la seconde étape, la réaction est poursuivie sans alimentation.

Il est le second d'une série de trois exemples traitants de la synthèse et de la purification du thymol. Le premier exemple « SIMKIN\_EX\_FR - Thymol » permet d'identifier les paramètres des réactions chimiques. Le troisième exemple « BATCHCOL\_EX\_FR - Thymol » traite de la purification du thymol à l'issue de sa synthèse.

Version : Mars 2025 Page : 4 / 13

## 2. MECANISME REACTIONNEL

La réaction de synthèse du thymol à partir du m-crésol est la suivante :

m-  $crésol + propylène \rightarrow thymol$ 

Soit:

$$C_7 H_8 O + C_3 H_6 \to C_{10} H_{14} O$$
 (R1)

Trois réactions concurrentes sont considérées :

✓ Synthèse du 3M2P :

m-  $crésol + propylène \rightarrow 3M2P$ 

Soit:

$$C_7 H_8 O + C_3 H_6 \to C_{10} H_{14} O$$
 (R2)

✓ Synthèse du 3M5P :

m-  $crésol + propylène \rightarrow 3M5P$ 

Soit:

$$C_7 H_8 O + C_3 H_6 \to C_{10} H_{14} O$$
 (R3)

✓ Synthèse du 3M4P :

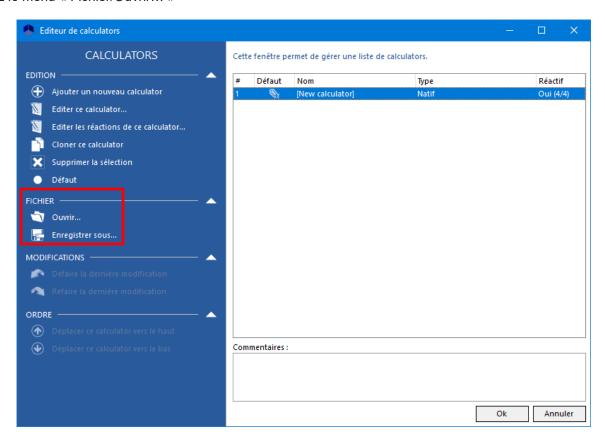
m-  $crésol + propylène \rightarrow 3M4P$ 

Soit:

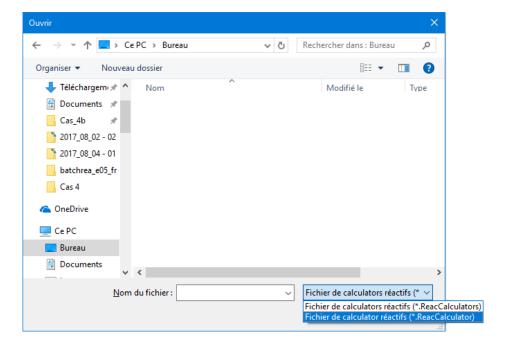
$$C_7 H_8 O + C_3 H_6 \to C_{10} H_{14} O$$
 (R4)

# 3. CONSTITUANTS, MODELE THERMODYNAMIQUE, MODELE CINETIQUE

Les constituants, le modèle thermodynamique ainsi que le modèle cinétique (schéma réactionnel et paramètres des réactions) vont être chargés directement à partir du fichier « .ReacCalculator » généré à la fin de l'exemple « SIMKIN\_EX\_FR - Thymol ». Pour cela, dans l'éditeur de calculators, supprimez le calculator créé par défaut puis utilisez le menu « Fichier/Ouvrir… »

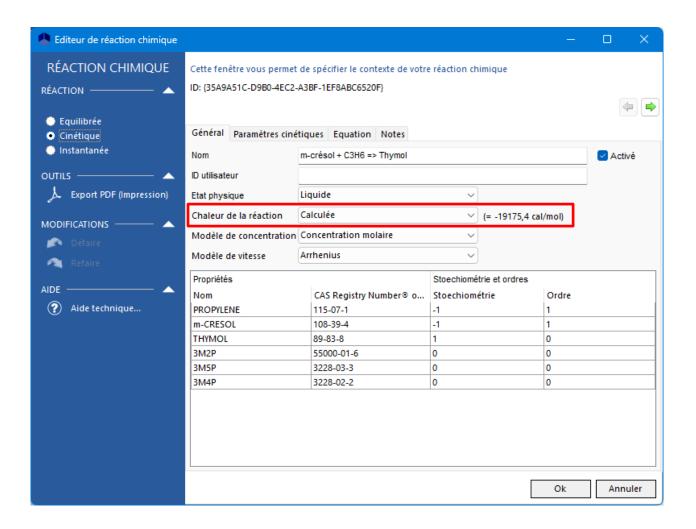


Dans la fenêtre « Ouvrir », sélectionnez « Fichier de calculator réactifs (.ReacCalculator) » comme type de fichier.



Dans l'exemple « SIMKIN\_EX\_FR - Thymol », les enthalpies des réactions n'ont pas été identifiées ni fournies, il est donc nécessaire de préciser qu'elles seront calculées à l'aide des enthalpies standard de formation.

Pour cela, cliquez sur l'item « Editer les réactions chimiques de ce calculator », puis sélectionnez la première réaction et cliquer sur « Editer cette réaction ». Dans le champ « Chaleur de réaction » choisissez l'option « Calculée ». Faites cela pour chacune des réactions.



# 4. SIMULATION

Version: Mars 2025

# 4.1. <u>Description du procédé</u>

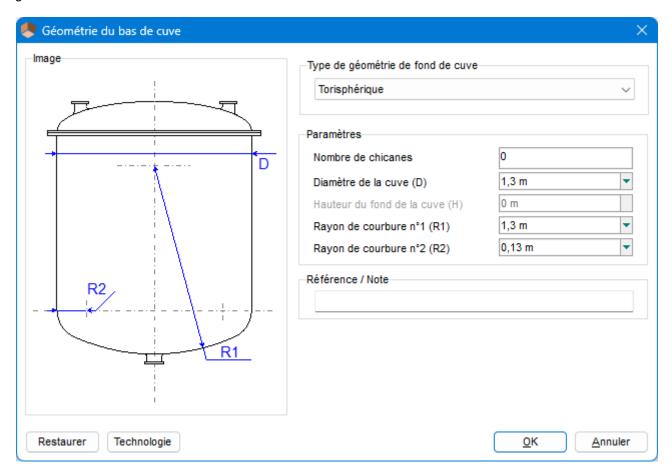
### 4.1.1. Réacteur

Le réacteur utilisé pour la synthèse du thymol est un réacteur monophasique liquide.

Les conditions initiales sont présentées ci-dessous :

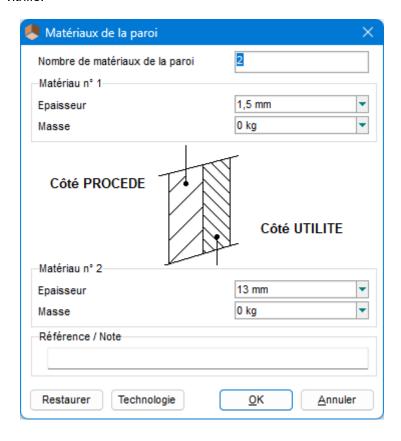
Conditions initiales			
Température 25°C			
Pression 12 atm			
Charge initiale			
Charge totale	1 486 kg		
Propylène	2% massique		
m-crésol	98% massique		

La géométrie du bas de cuve est décrite dans l'écran ci-dessous :



Version: Mars 2025 Page: 8 / 13

#### Le réacteur est en acier vitrifié.



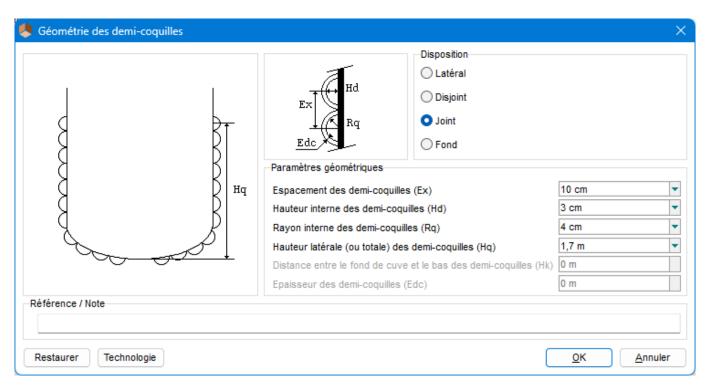
La conductivité thermique de l'acier (matériau 2) est considérée comme étant égale à 52,25 W.m-1.K-1 et celle de l'émail (matériau 1) à 1,161 W.m<sup>-1</sup>.K<sup>-1</sup>. Les conductivités thermiques sont spécifiées pour chaque étape.

#### Les alarmes sont les suivantes :

	Volume	Température
Minimum	11	0°C
Maximum	3 m <sup>3</sup>	40°C

### 4.1.2. Dispositif de refroidissement

Le réacteur est équipé d'un dispositif d'échange par la paroi (demi-coquilles) dont les caractéristiques sont données ci-dessous :



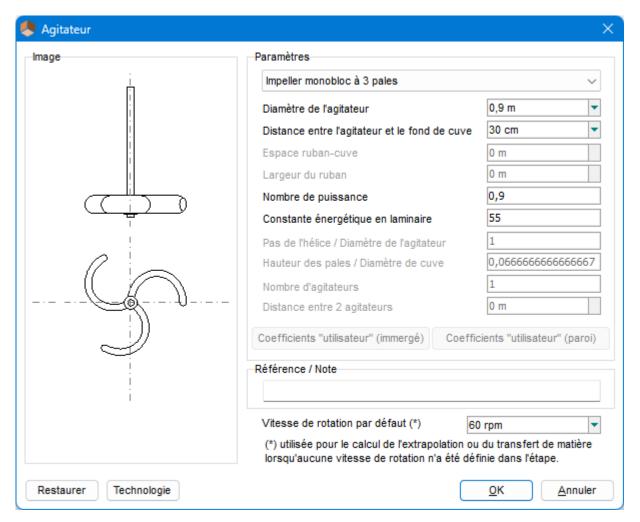
Le fluide thermique utilisé est le même pour les deux étapes :

Fluide caloporteur (identique pour les 2 étapes)			
Туре	Eau		
Débit massique (valeur initiale)	1 500 kg/h		
Température d'entrée	14°C		

Le débit massique d'eau sera ajusté automatiquement afin de maintenir constante la température du réacteur définie dans chaque étape opératoire.

### 4.1.3. Agitateur

Les caractéristiques de l'agitateur sont présentées dans l'écran ci-dessous.



La vitesse de rotation de l'agitateur, 60 rpm, est définie dans chaque étape opératoire (vitesse identique pour les deux étapes).

#### 4.1.4. Alimentations

Un flux continu de propylène (réactif) est alimenté au cours de la première étape :

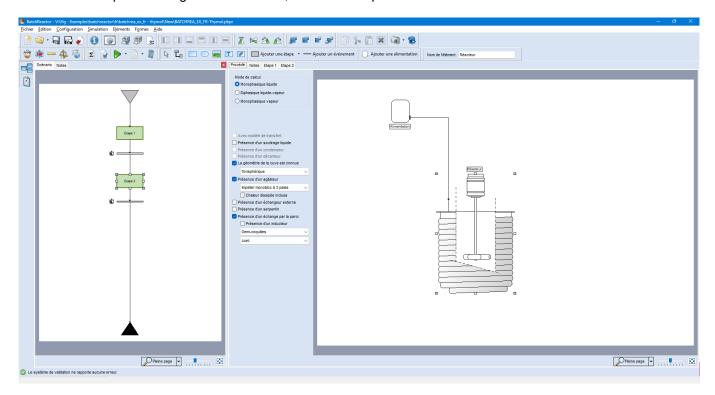
Température	25°C	
Pression	12 atm	
Débit de propylène	39 kg/h	

### 4.1.5. Mode opératoire

Le mode opératoire est constitué de deux étapes. Au cours de la première étape, le second réactif (propylène) est alimenté. La réaction démarre. Durant la seconde étape, la réaction est poursuivie mais sans alimentation en propylène. Ces deux étapes sont opérées à température constante par action sur le débit de fluide utilité. Les paramètres opératoires sont donnés dans le tableau suivant :

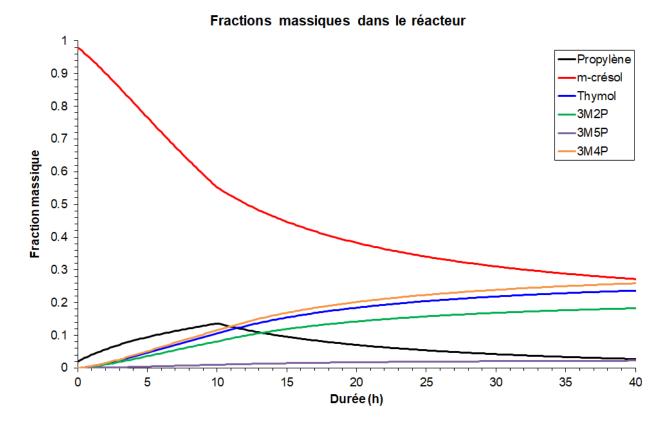
Paramètre	Première étape	Deuxième étape	
Type d'étape	Contrôle de la température du réacteur		
Température du réacteur	25°C		
Pression du réacteur	12 atm		
Alimentation en propylène	Ouverte	Fermée	
Evènement d'arrêt	Temps écoulé depuis le début de l'étape : 10 h	Temps écoulé depuis le début de l'étape : 30 h	

Le scénario est présenté à gauche de l'écran, et le schéma procédé sur la droite.



# 4.2. Résultats

La fraction massique en m-crésol diminue tout au long de l'opération car ce réactif n'est présent que dans la charge initiale. La fraction massique en Propylène augmente durant la première étape (10 h) car ce réactif étant alimenté avec un débit supérieur à la quantité consommée, il s'accumule durant cette période. Par la suite, c'est-à-dire après arrêt de l'alimentation, il est consommé et s'épuise. Les produits de réaction (thymol, 3M2P, 3M5P, 3M4P) voient leurs fractions massiques augmenter tout au long des deux étapes.



La figure suivante montre l'évolution du débit d'eau nécessaire pour maintenir le réacteur isotherme à 25°C. Durant 7 h le débit d'utilité nécessaire augmente car la réaction débute fortement suite à l'alimentation en propylène. Ensuite, le débit diminue car la quantité de m-crésol diminue et la réaction ralentit. Au-delà de 10 h, cette diminution est plus rapide car il n'y a plus d'alimentation en propylène.

