Démarrer avec BatchReactor®

Cas 1 : Simulation de la chloration du chlorotoluène





Introduction

Ce document présente les différentes étapes à suivre pour simuler une synthèse effectuée dans un réacteur batch à l'aide du logiciel BatchReactor.

Cette présentation s'appuie sur un exemple : simulation d'un réacteur de chloration. Cet exemple est disponible sur le site internet de ProSim (www.prosim.net) ou dans le répertoire d'exemples de BatchReactor.

Cette présentation contient trois parties :

1^{ère} partie - Description de l'exemple

2ème partie - Généralités sur l'utilisation du logiciel

3^{ème} partie - Description des différentes étapes de la simulation

Partie 1 - description de l'exemple

Description de l'exemple :

- Constituants et modèle thermodynamique
- Description du système réactionnel
- Description des équipements
- Mode opératoire

© 2023 ProSim S.A. All rights reserved.

Constituants et modèle thermodynamique

Les constituants considérés dans cette synthèse sont les suivants :

Nom	Formule	Numéro CAS ^(*)
o-Chlorotoluene	C ₇ H ₇ Cl	95-49-8
Chlorine	Cl ₂	7782-50-5
Benzyl dichloride	C ₇ H ₆ Cl ₂	98-87-3
Hydrogen chloride	HCl	7647-01-0
Benzotrichloride	C ₇ H ₅ Cl ₃	98-07-7
Nitrogen	N ₂	7727-37-9

Constituants et modèle thermodynamique

Le profil thermodynamique retenu est « NRTL », dont les paramètres d'interaction binaire sont renseignés comme suit (des paramètres disponibles seraient automatiquement chargées) :

Fournis pour les binaires suivants :

Consti	tuants	Cij0	Cji0	Aij0	CijT	CjiT	ajiT
o-Chlorotoluene	Benzyl dichloride	-707,3	775,31	0,1939	0	0	0
o-Chlorotoluene	Benzotrichloride	-1246	1463,5	0,1584	0	0	0
Benzyl dichloride	Benzotrichloride	64,339	-79,04	0,4097	0	0	0

• Egaux à 0 pour les autres binaires (revenant à considérer un comportement idéal pour les autres binaires)

Description du système réactionnel

Du chlore gazeux alimente une charge de chlorotoluene liquide. Deux réactions chimiques sont considérées. Pour chaque réaction :

- La réaction a lieu en phase liquide
- La chaleur de réaction est calculée à partir des enthalpies standard de formation
- La réaction est contrôlée par la cinétique
- La constante de vitesse est calculée par la loi d'Arrhenius :

$$k(T) = k^0 \exp^{\left(\frac{-Ea}{RT}\right)}$$

Avec:

Ea Energie d'activation → Fournie par l'utilisateur

R Constante des gaz parfaits

T Température absolue

Description du système réactionnel

La **réaction principale** est la suivante :

o-Chlorotoluene + Chlorine → Benzyl dichloride + Hydrogen chloride

$$(C_7H_7Cl)$$
 (Cl_2) $(C_7H_6Cl_2)$ (HCl)

- Modèle exprimé en concentrations molaires
- Ordres partiels de 1 pour les réactifs et 0 pour les produits :

Constituant	Stœchiométrie	Ordre
Chlorine	-1	1
o-Chlorotoluene	-1	1
Benzyl dichloride	1	0
Hydrogen chloride	1	0

Paramètres cinétiques :

Facteur pré-exponentiel (k ⁰)	2,7203.10 ¹⁷ s ⁻¹ (mol/l) ⁻¹
Energie d'activation (Ea)	130320 J/mol

Description du système réactionnel

La réaction secondaire suivante est prise en compte :

Benzyl dichloride + Chlorine → Benzotrichloride + Hydrogen chloride

- Modèle exprimé en concentrations molaires
- Ordres partiels de 1 pour les réactifs et 0 pour les produits

Constituant	Stœchiométrie	Ordre
Benzyl dichloride	-1	1
Chlorine	-1	1
Benzotrichloride	1	0
Hydrogen chloride	1	0

Paramètres cinétiques :

Facteur pré-exponentiel (k ⁰)	580 s ⁻¹ (mol/l) ⁻¹
Energie d'activation (Ea)	42200 J/mol

Deux courants alimentent le réacteur : le premier est composé de chlore et le deuxième est composé d'azote permettant l'inertage du réacteur

Les caractéristiques du réacteur sont les suivantes :

- **Cuve** : cuve torisphérique de 3m³ de volume et 1400 mm de diamètre.
- Agitateur : impeller monobloc à 3 pales de 700 mm de diamètre, situé à 450 mm du fond et tournant à 90 tours par minute
- Echangeur par la paroi : double enveloppe (latérale et fond joint) de 50 mm d'épaisseur et de 1700 mm de hauteur
- Matériaux de la paroi : 17 mm d'acier inox 316

Description des équipements

- Fluide de service :
 - Utilité chaude : 200 kg/h de vapeur à 6 bar
 - Utilité froide : 4 000 kg/h d'eau de refroidissement à 25°C
- Inertie thermique : le réacteur est constitué d'un matériau de 800 kg, dont la chaleur spécifique est de 500 J/kg/K
- **Perte thermiques**: Négligeables

- Le réacteur est fermé et équipé de deux étages de condensation. Un courant de gaz incondensables quitte le deuxième étage
- Les condensats sont collectés et envoyés vers un stockage
- Les caractéristiques du premier étage de condensation sont les suivantes :
 - Aire d'échange : 15 m²
 - Coefficient de transfert thermique global : 300 kcal/h.m².°C
 - Utilité: 3000 kg/h d'eau à 20°C
- Les caractéristiques du deuxième étage de condensation sont les suivantes :
 - Aire d'échange : 0,5 m²
 - Coefficient de transfert thermique global: 300 kcal/h.m².°C
 - Utilité: 100 kg/h d'un fluide thermique assimilé à de l'éthylène glycol 40%, disponible à -15°C
- Les pertes de charge dans les deux étages sont négligées

La charge initiale du réacteur est de 2400 kg de chlorotoluene à 25°C et pression atmosphérique.

Première étape : chauffe

Le réacteur est chauffé jusqu'à 58°C en maintenant un reflux total. L'inertage est assuré par un flux de 1 kg/h d'azote à 25°C et pression atmosphérique. La pression du réacteur est maintenue à pression atmosphérique.

Mode opératoire

Deuxième étape : réaction

Le réacteur est alimenté pendant 13 heures par un flux de 60 kg/h de chlore disponible à 3 bar et 25°C. L'inertage à l'azote est conservé. La température du réacteur est maintenue à 62°C par action sur le débit d'eau de refroidissement.

Une régulation PID est utilisée, dont les paramètres sont les suivants :

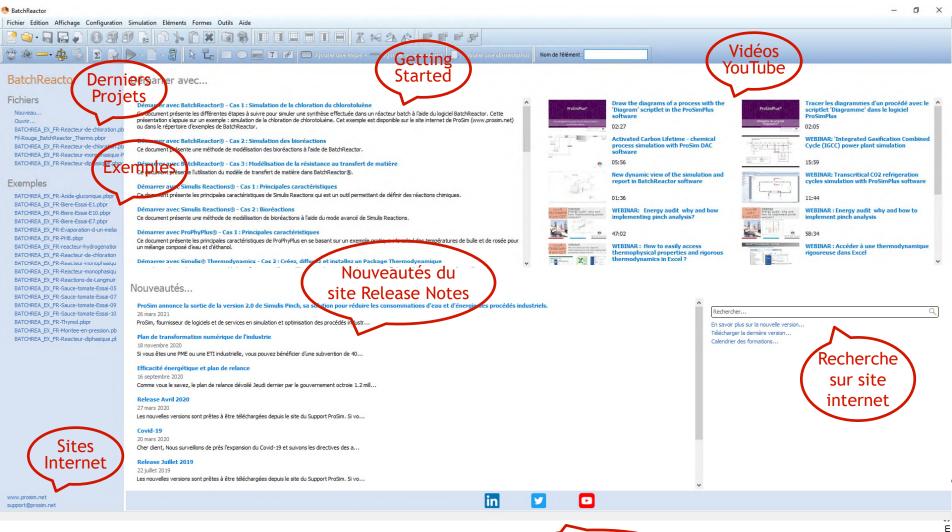
- Températures minimum / maximum : 59°C / 65°C
- Type de contrôle : feedback
- Paramètres PID: Gain = -5, Ti = 500 s, Td = 0 s
- Temps d'échantillonnage : 10 s
- Vanne de régulation : l'équation de vanne est de type « exponentielle » et le Cv est égal à 30

Partie 2 - Généralités

Généralités sur l'utilisation du logiciel :

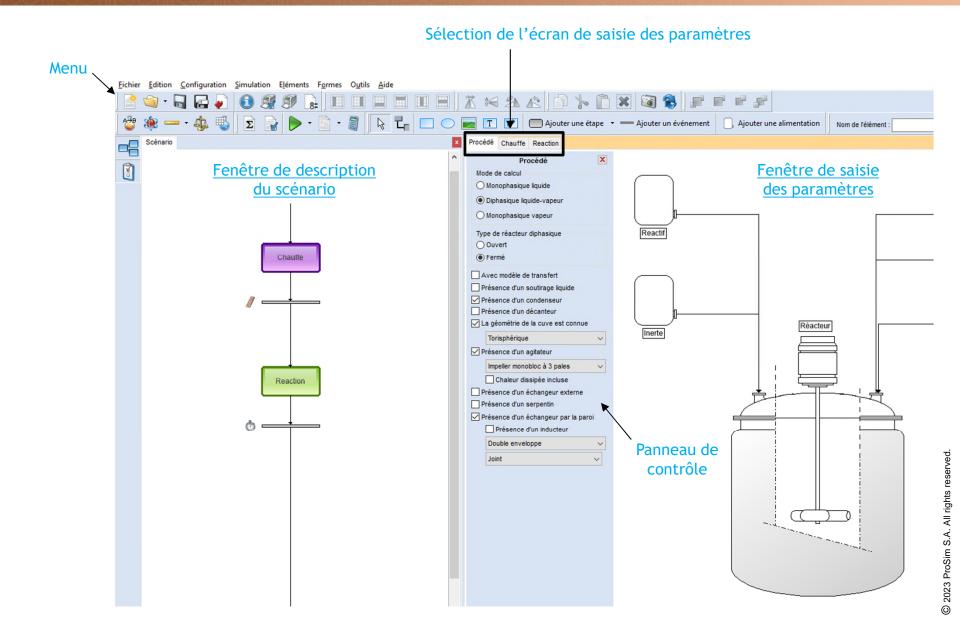
- Fenêtre de démarrage
- Fenêtre principale
- Utilisation de la barre de tâches
- Création d'un nouveau fichier de simulation
- Sélection du système d'unités

Fenêtre de démarrage

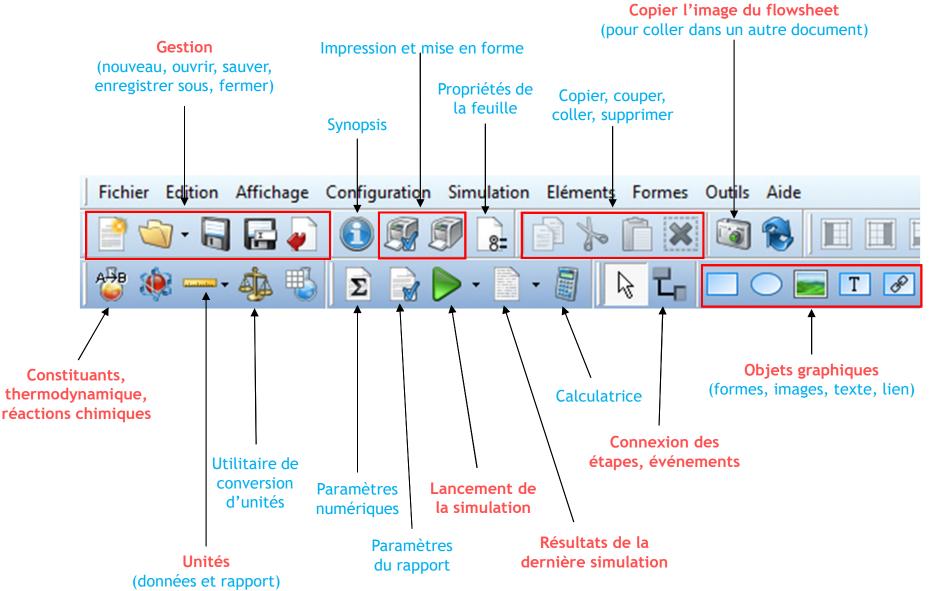


Réseaux Sociaux

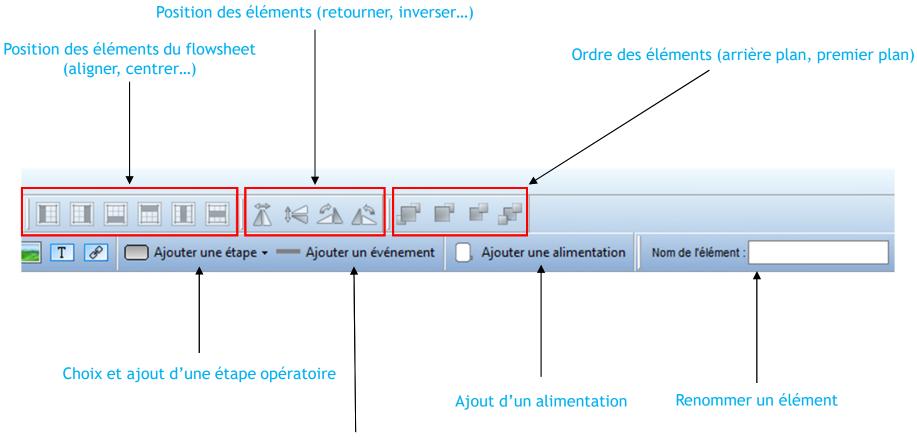
Fenêtre principale



Utilisation de la barre de menu et de la barre d'outils



Utilisation de la barre de menu et de la barre d'outils



Ajout d'un événement de fin d'étape

Création d'un nouveau fichier de simulation



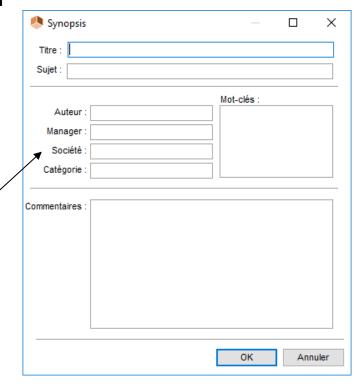
1- Cliquer sur l'icône "créer un nouveau document"





2 - Enregistrer le fichier

3 - Remplir les différents champs du synopsis (facultatif)



Sélection du système d'unités



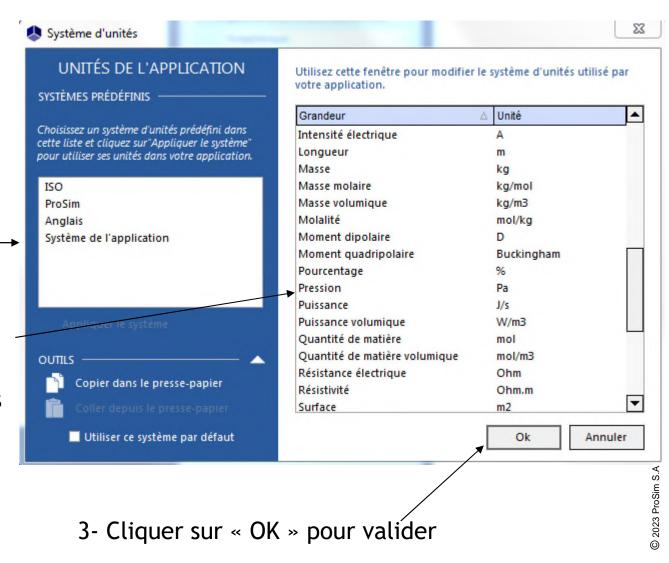
Cliquer sur l'icone



afin de configurer le système d'unités

1- Sélectionner un système d'unités prédéfini puis cliquer sur « appliquer le système »

2- Vous pouvez ensuite personnaliser votre choix en changeant les unités des différentes grandeurs



Partie 3 - Simulation

Description des différentes étapes de simulation de l'exemple

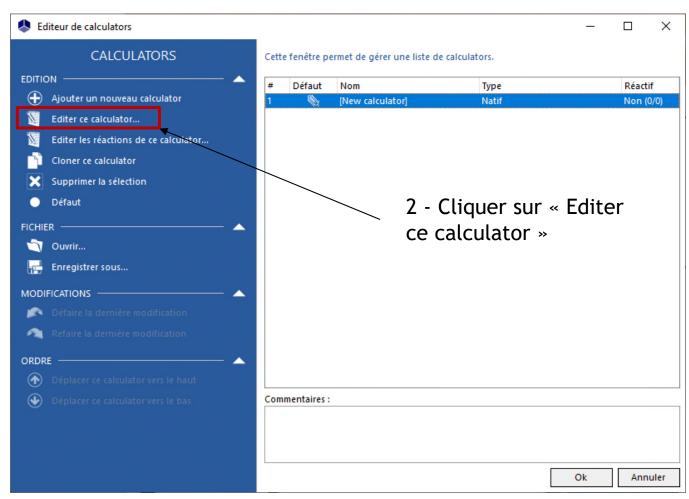
- Etape 1 : Sélection des constituants
- Etape 2 : Sélection du modèle thermodynamique
- Etape 3 : Description des réactions chimiques
- Etape 4 : Description des équipements
- Etape 5 : Description du mode opératoire
- Etape 6: Lancement de la simulation
- Etape 7 : Visualisation des résultats de la simulation

© 2023 ProSim S.A. All rights reserved.

Etape 1 : Sélection des constituants

1 - Cliquer sur l'icône « Modifier la thermodynamique et les constituants »

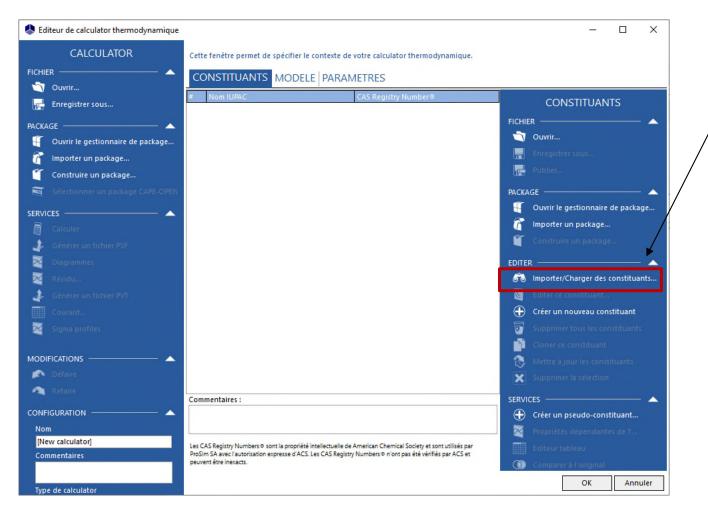






Pour plus d'informations sur la sélection et l'édition des constituants, consultez « Démarrer avec Simulis Thermodynamics - Cas 1 »

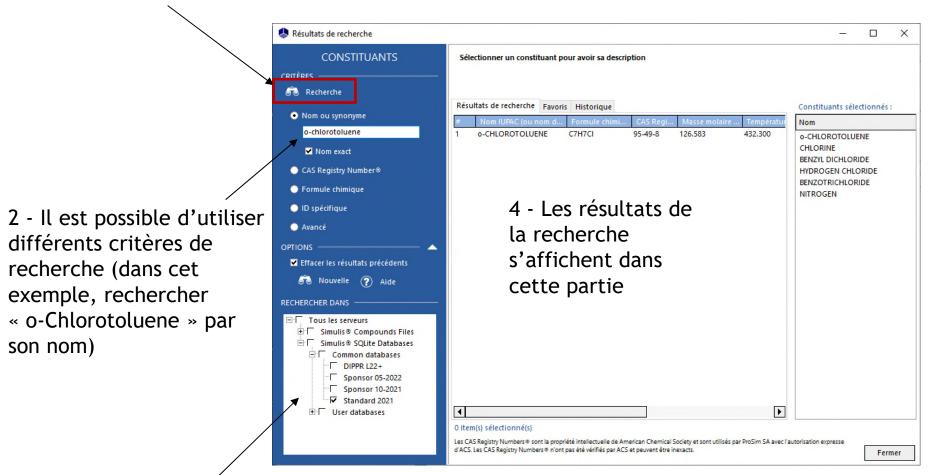
Etape 1 : Sélection des constituants



Cliquer sur cette icône pour importer les constituants depuis la base de données

Etape 1 : Sélection des constituants

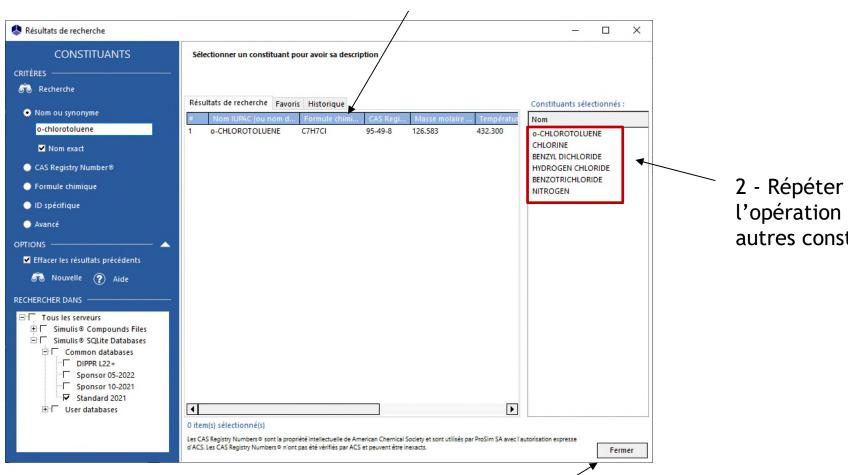
- 3 Appuyer sur la touche « Entrée » ou cliquer sur le bouton
- « Recherche » pour obtenir la liste des constituants trouvés



1 - Sélectionner les serveurs de constituants dans lesquels la recherche sera effectuée (par défaut, sélectionner le serveur le plus récent)

© 2023 ProSim S.A. All rights reserved.

1 - Double-cliquer sur le constituant pour l'ajouter à la sélection finale



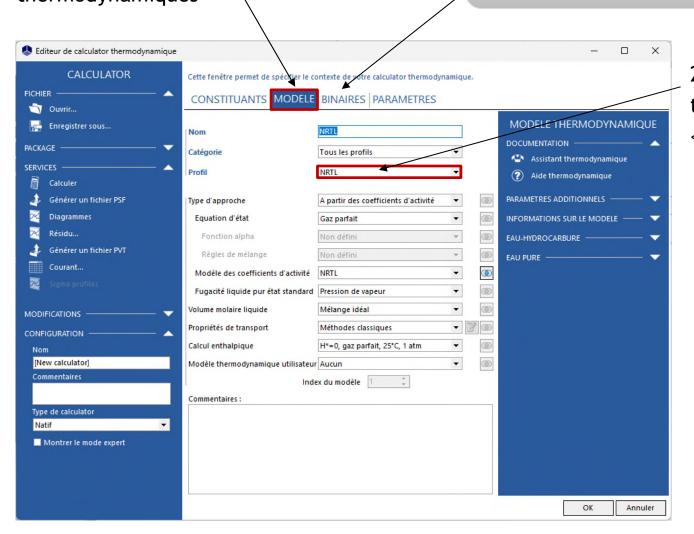
l'opération pour les autres constituants

3 - Cliquer sur « Fermer » pour terminer la sélection des constituants

1 - Cliquer sur l'onglet « Modèle » pour accéder à l'éditeur de modèles thermodynamiques



L'onglet « Binaires » apparaît automatiquement dès lors que le modèle sélectionné nécessite des paramètres d'interaction binaire

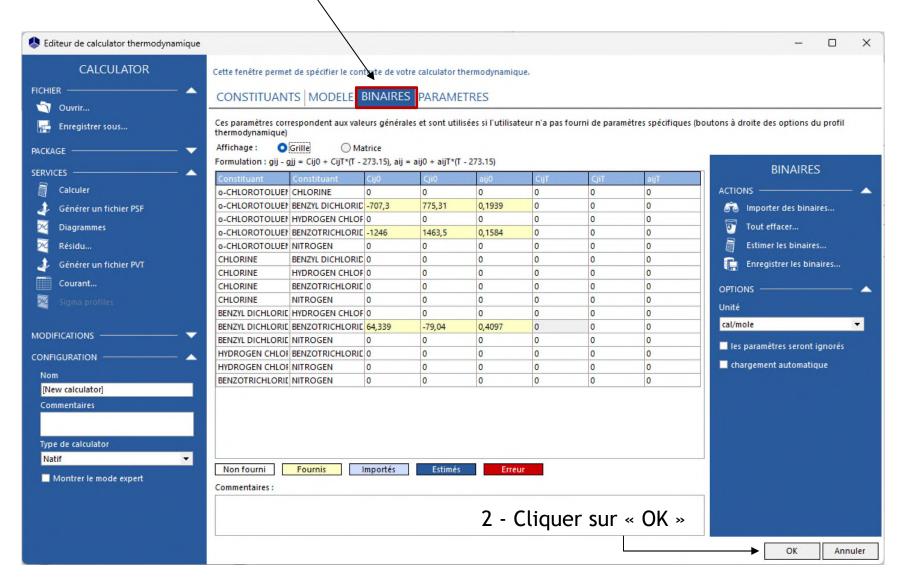


2 - Sélectionner le profil thermodynamique « NRTI »

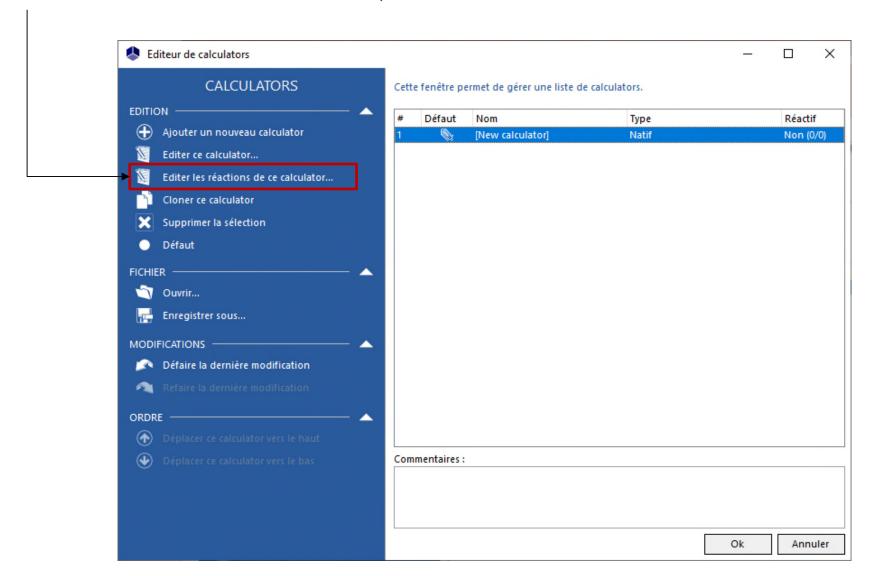
© 2023 ProSim S.A. All rights reserved.

Etape 2 : Sélection du modèle thermodynamique

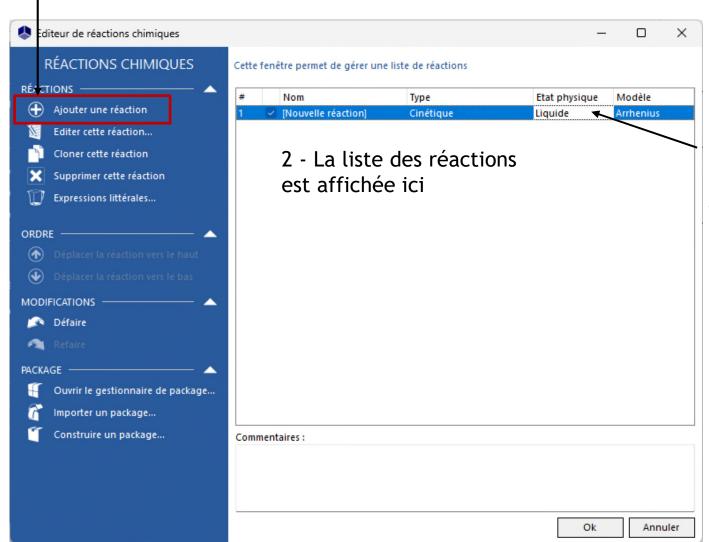
1 - Cliquer sur l'onglet « Binaires » puis renseigner les paramètres d'interaction binaire



De retour à « l'éditeur de calculators », sélectionner « Editer les réactions de ce calculator » :

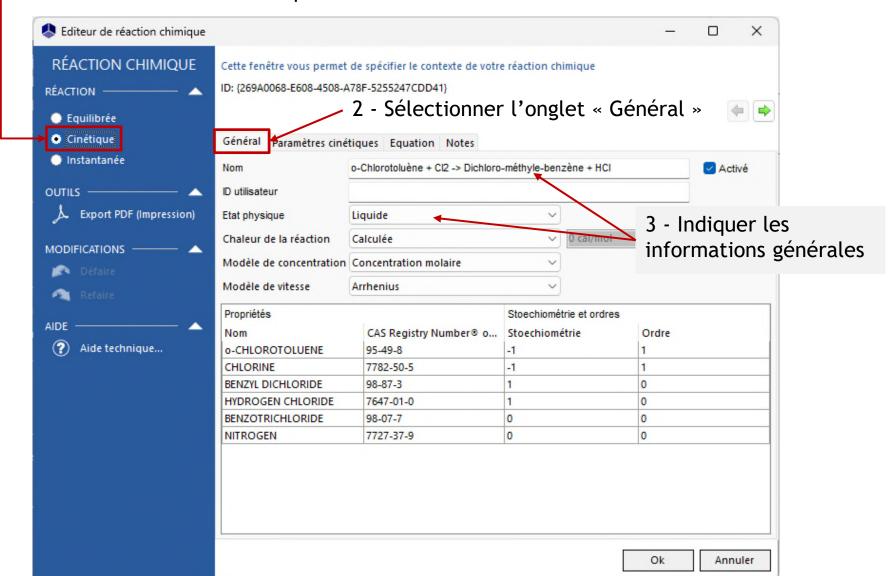


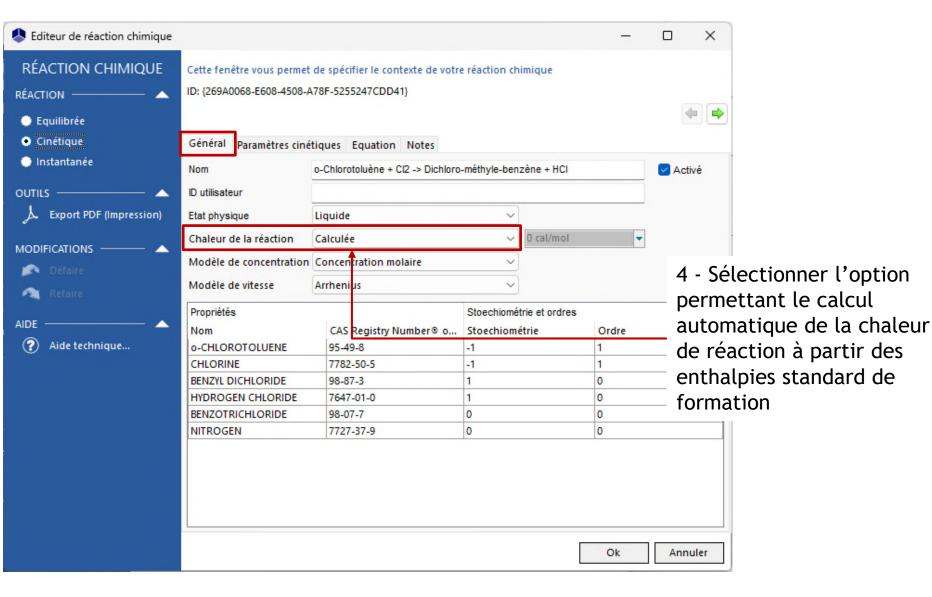
1 - Sélectionner « Ajouter une réaction »

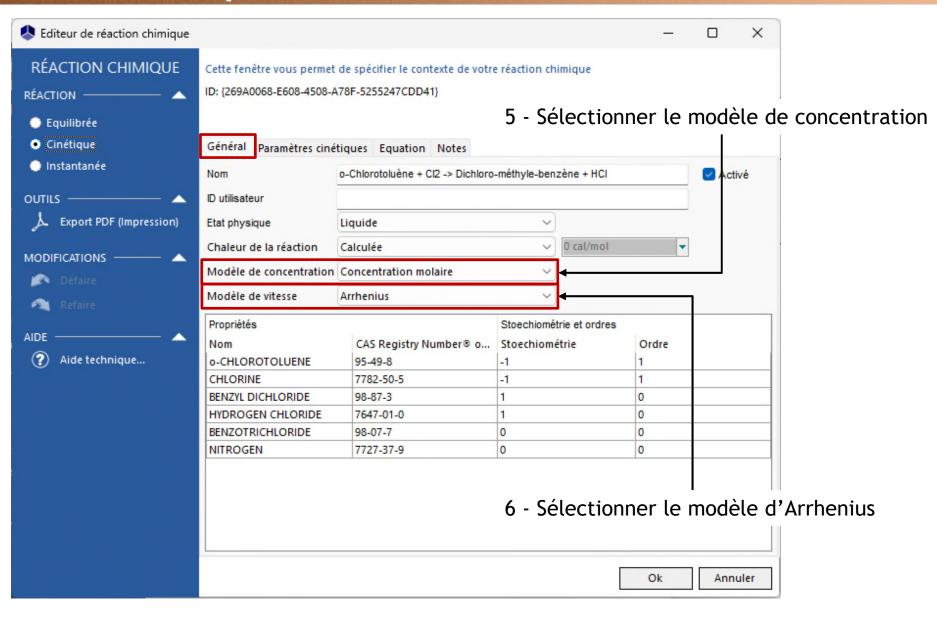


3 - Double cliquer sur la nouvelle réaction afin de la configurer

1 - Cocher la case « Cinétique »

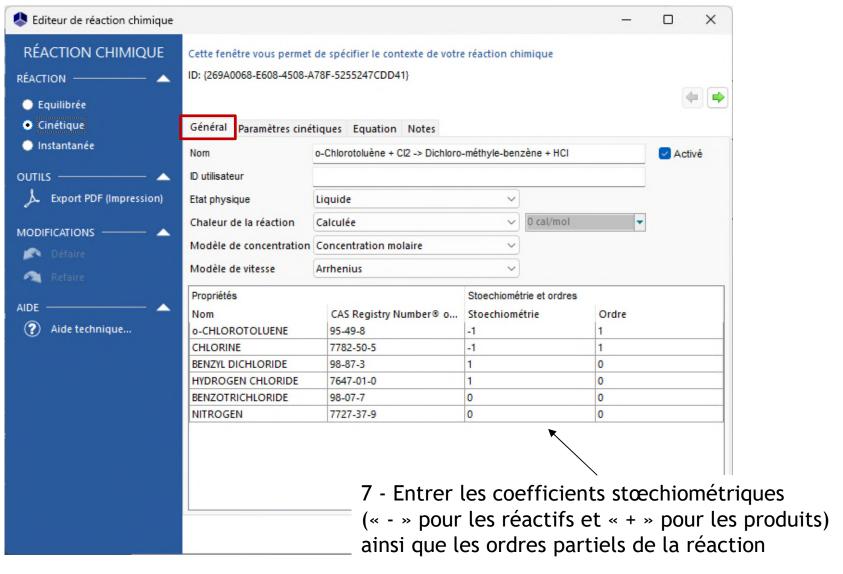






© 2023 ProSim S.A. All rights reserved.

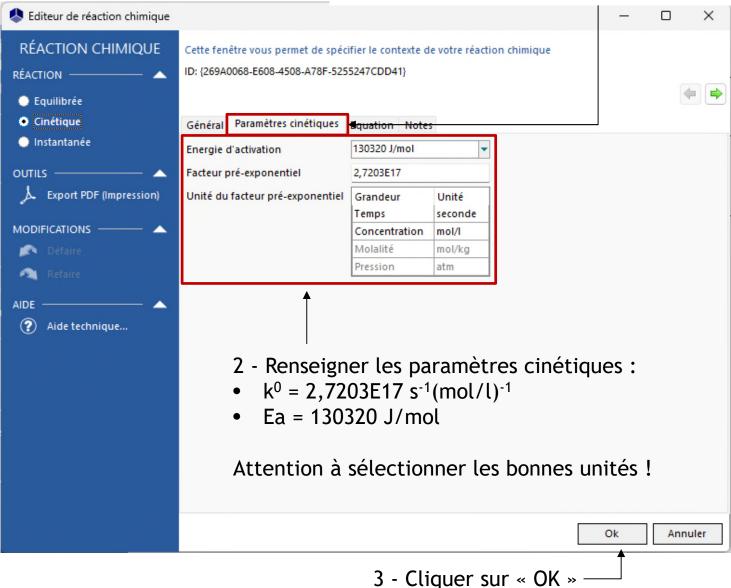
Etape 3 : Description des réactions chimiques



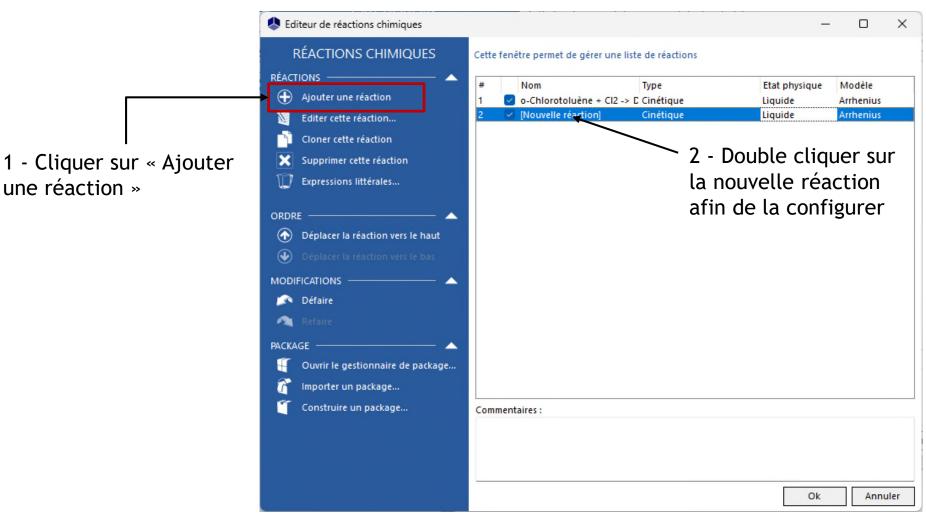
© 2023 ProSim S.A. All rights reserved.

Etape 3 : Description des réactions chimiques

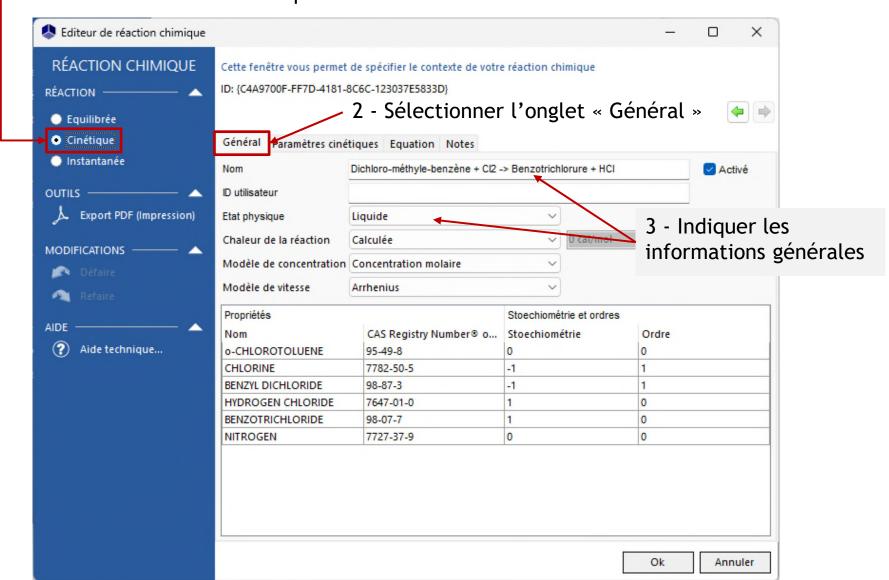
1 - Sélectionner l'onglet « Paramètres cinétiques »

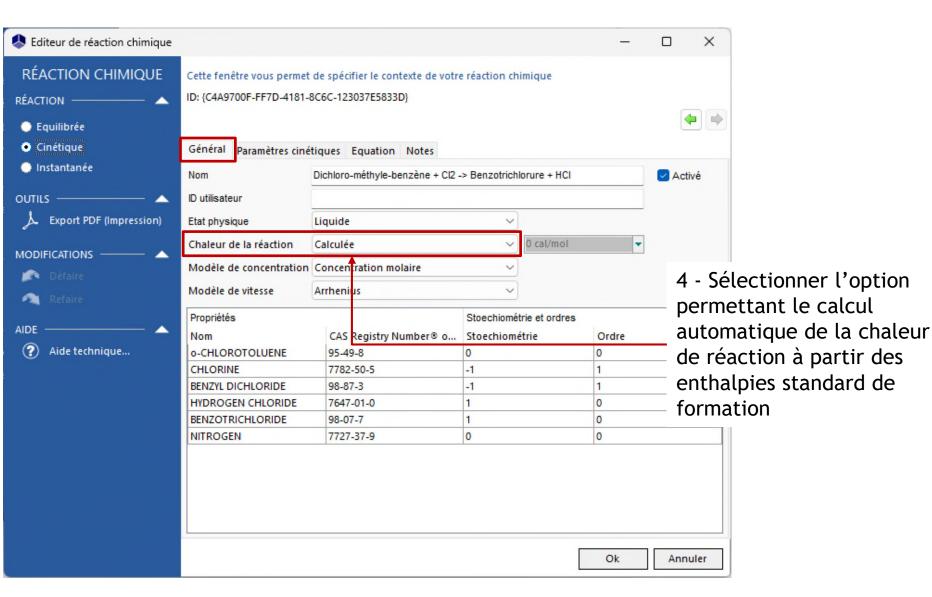


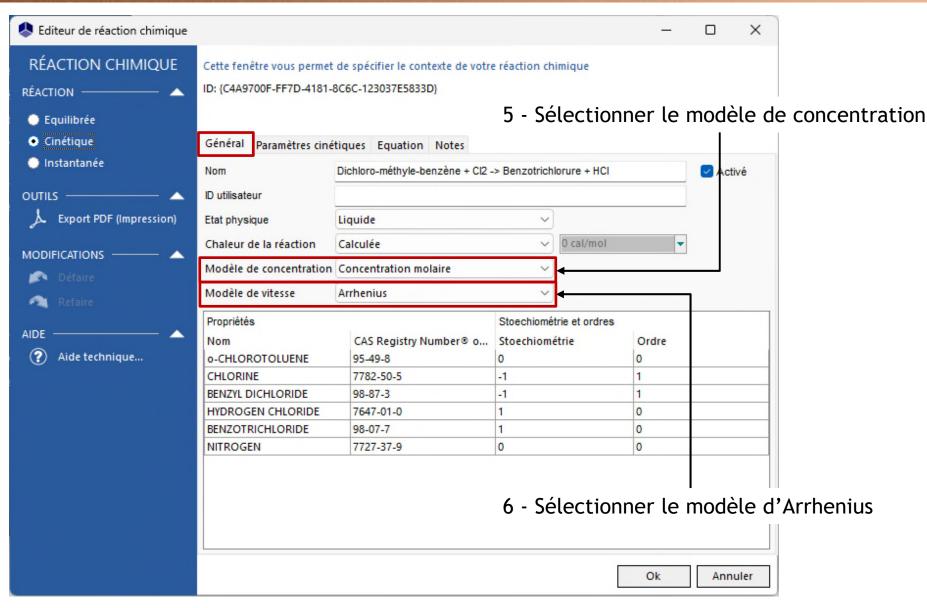
Reproduire ces étapes pour la deuxième réaction :

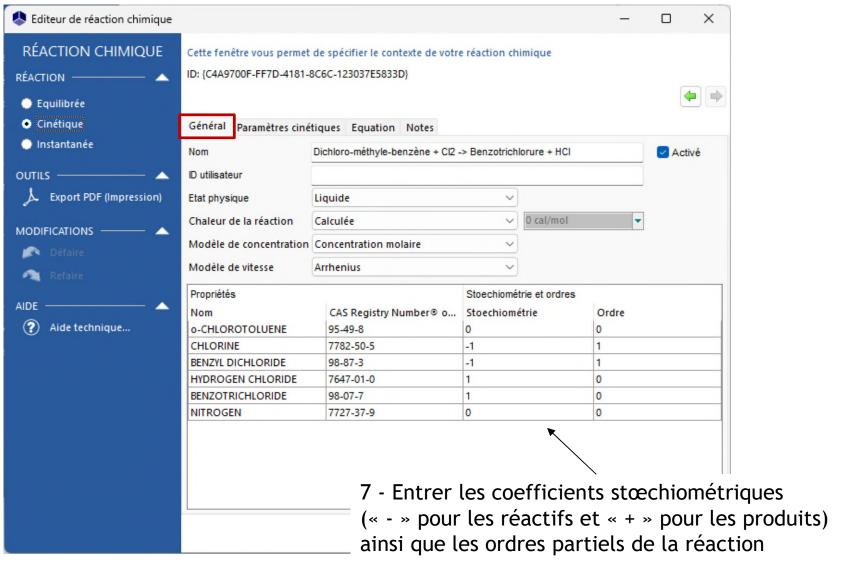


1 - Cocher la case « Cinétique »



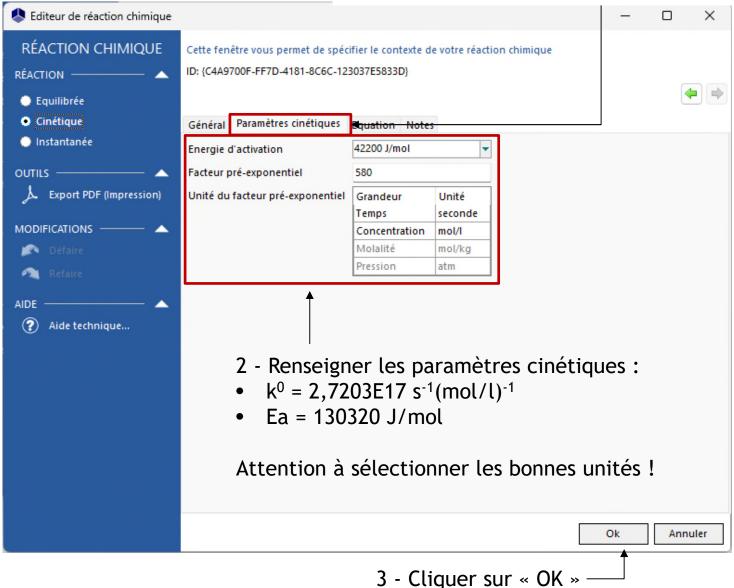




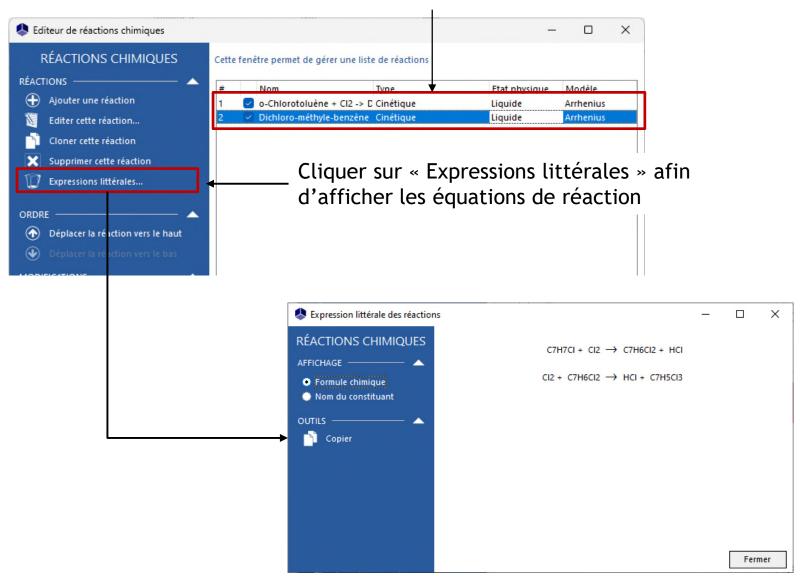


Etape 3 : Description des réactions chimiques

1 - Sélectionner l'onglet « Paramètres cinétiques »

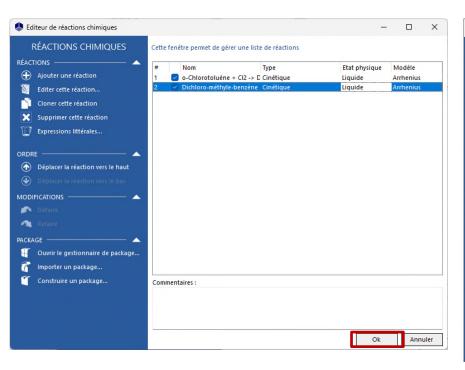


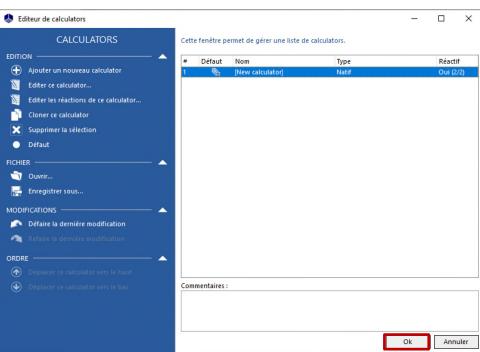
Les 2 réactions sont à présent configurées



Etape 3 : Description des réactions chimiques

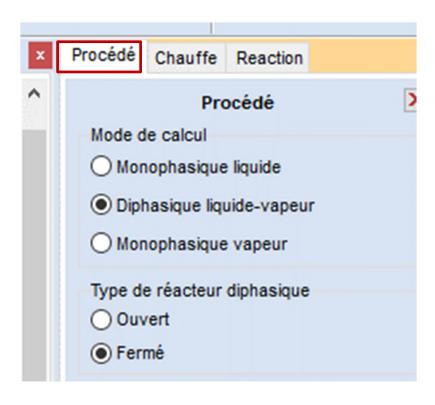
Cliquer ensuite sur « OK » afin de valider le calculator thermodynamique et retourner à la fenêtre principale :





La fenêtre « Procédé » permet de décrire les éléments suivants :

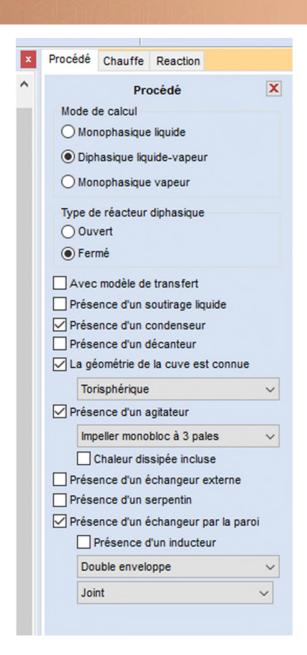
- La topologie générale du réacteur
- Les conditions initiales dans le réacteur
- Les caractéristiques géométriques des équipements



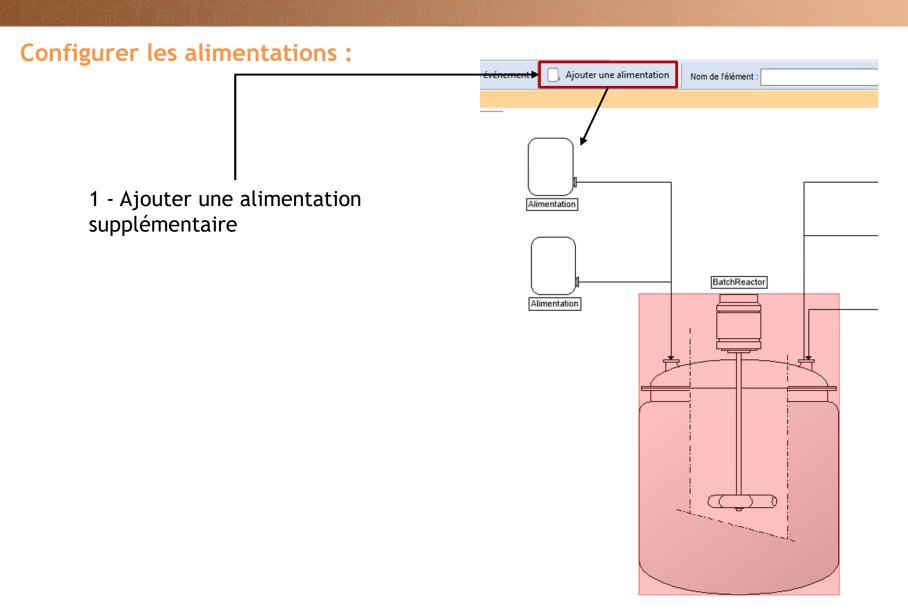
Etape 4 : Description des équipements

Configurer le panneau de contrôle :

- 1 Mode de calcul : « diphasique liquide-vapeur »
- 2 Type de réacteur : « fermé »
- 3 Présence d'un condenseur
- 4 Cuve de type « torisphérique »
- 5 Agitateur de type « Impeller monobloc à 3 pales »
- 6 Echangeur à la paroi :
- Double enveloppe
- Joint



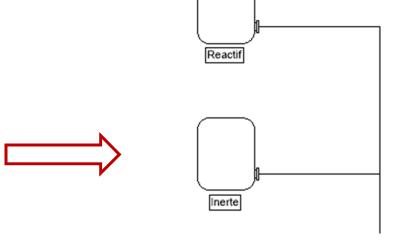
Etape 4 : Description des équipements



Configurer les alimentations :

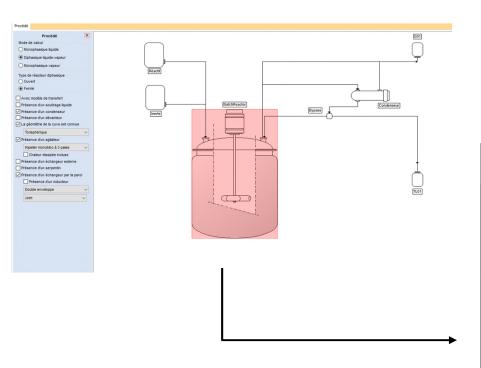
- 2 Double cliquer sur les alimentations pour les renommer:
- « Réactif »
- « Inerte »

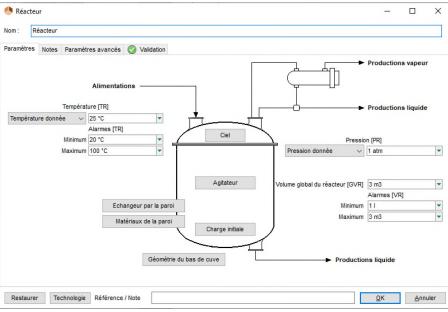




Les caractéristiques des alimentations seront à renseigner au moment de la description des étapes opératoires

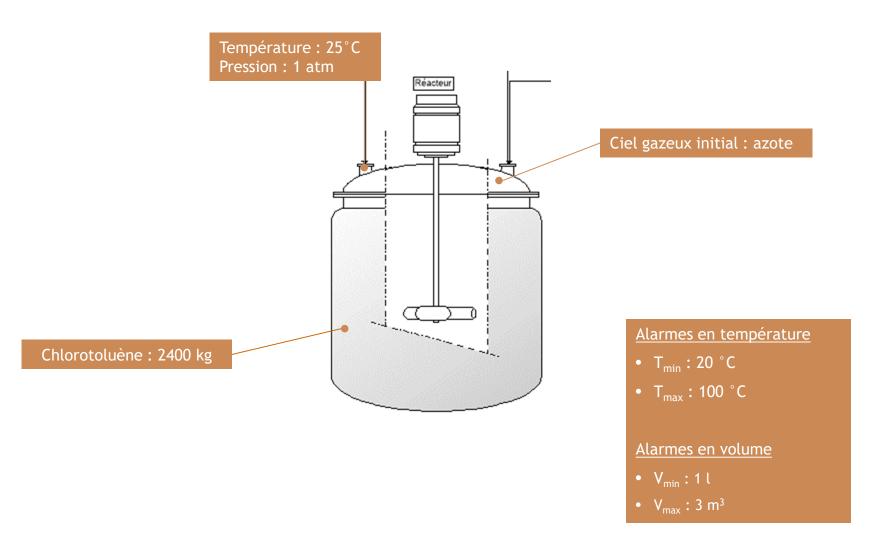
Double cliquer sur le réacteur afin d'ouvrir la fenêtre de configuration :



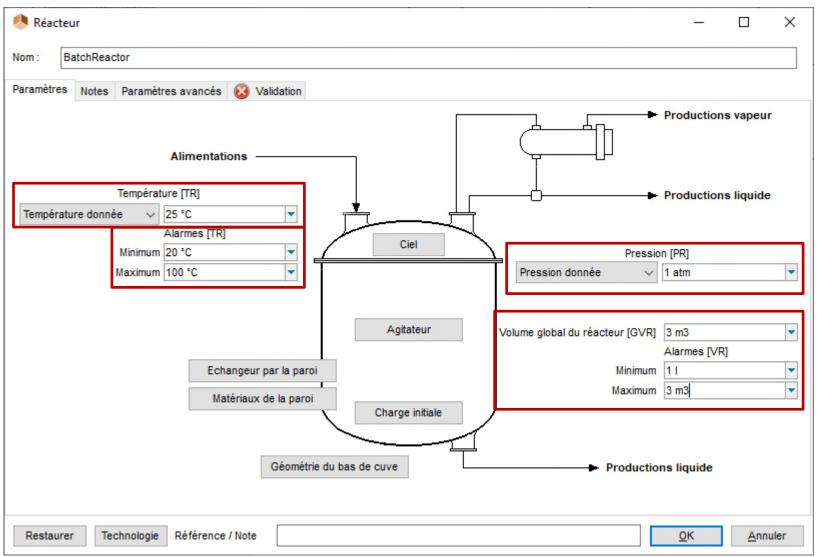


Etape 4 : Description des équipements

Commencer par indiquer les conditions initiales et les alarmes :

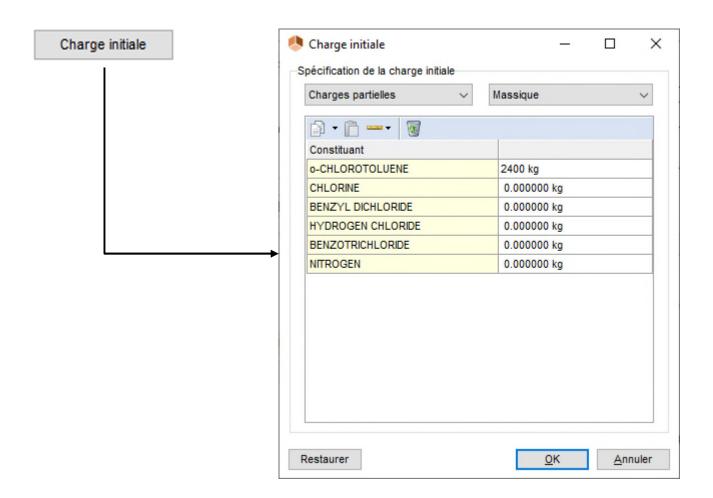


Conditions initiales et alarmes en température et volume :

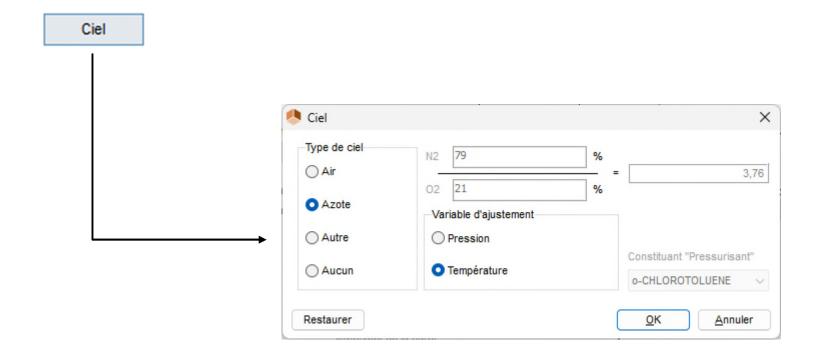


Etape 4 : Description des équipements

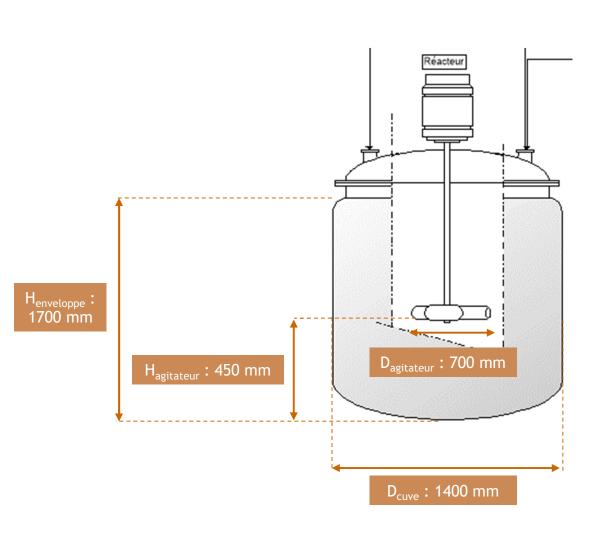
Charge initiale :



Ciel gazeux :



Renseigner ensuite les caractéristiques géométriques des équipements :



Cuve:

- 4 chicanes
- Diamètre: 1400 mm
- Rayon de courbure n°1: 1400 mm
- Rayon de courbure n°2 : 140 mm

Agitateur:

- Diamètre: 700 mm
- Hauteur: 450 mm

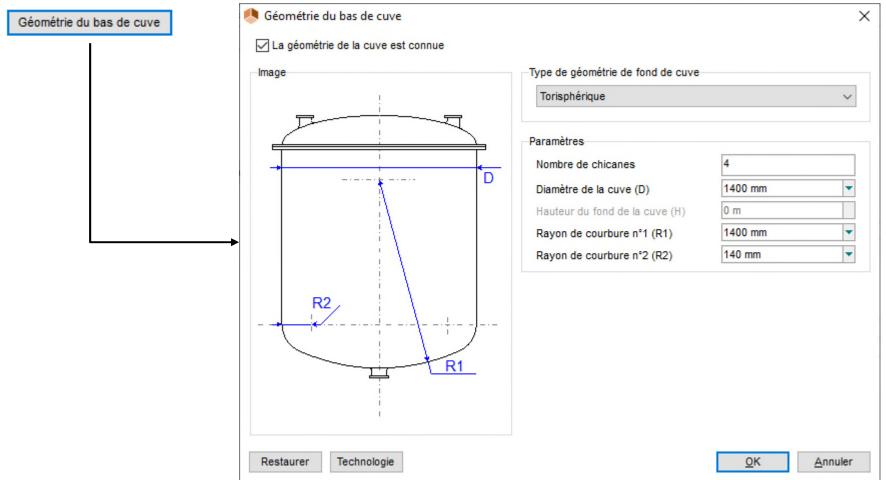
Double enveloppe:

- Hauteur : 1700 mm
- Distance entre les parois : 50 mm

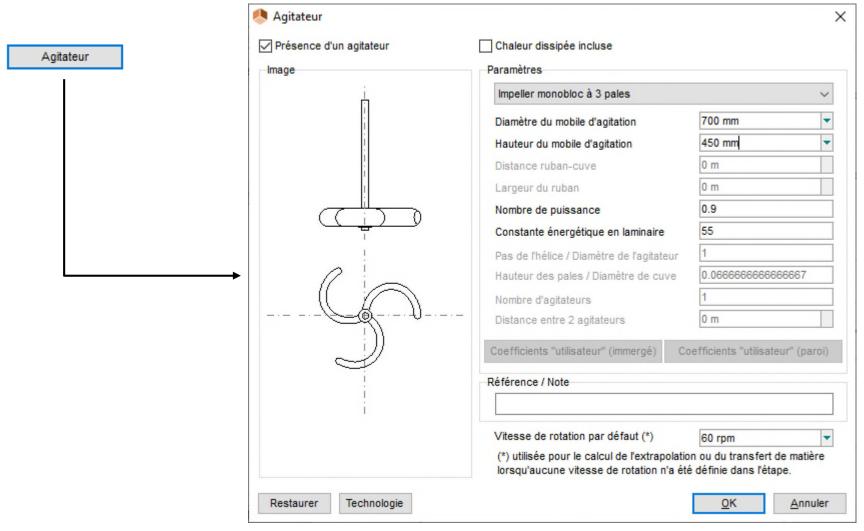
Matériaux de la paroi :

- Epaisseur: 17 mm
- Masse: 800 kg

Géométrie du bas de cuve :

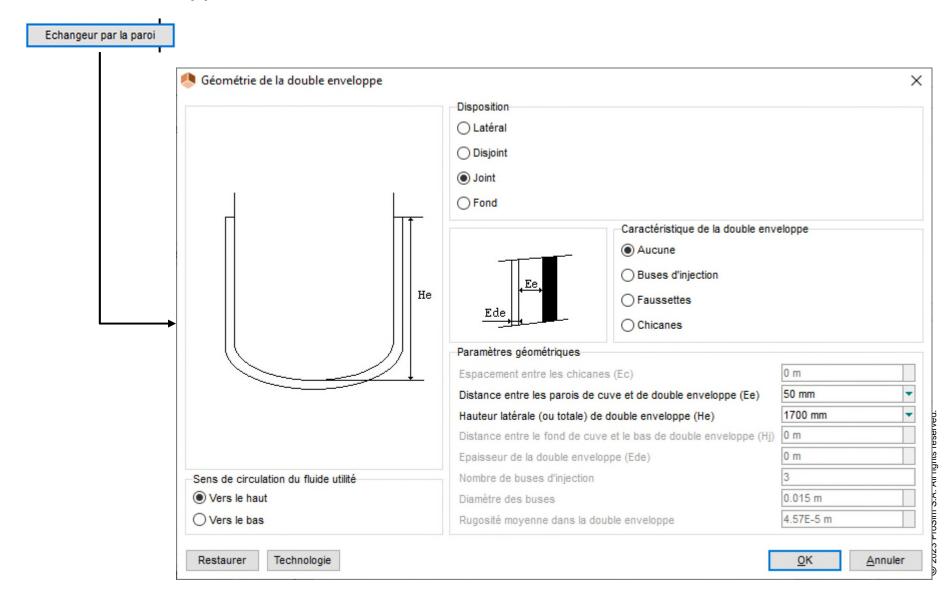


Agitateur :

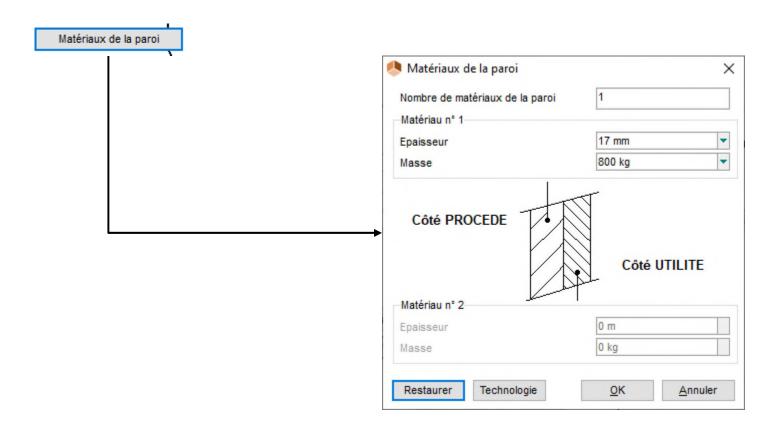


© 2023 ProSim S.A. All rights reserved.

Double enveloppe :



Matériaux de la paroi :





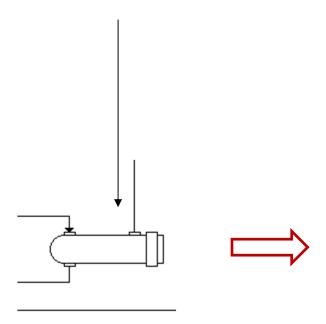
Remarque : il est possible de sauvegarder / importer des équipements en cliquant sur le bouton « technologie »

57

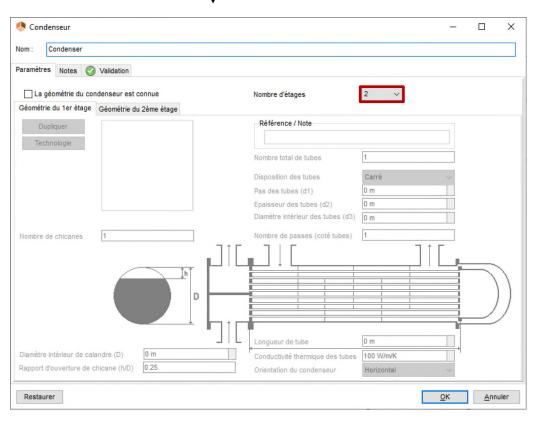
Etape 4 : Description des équipements

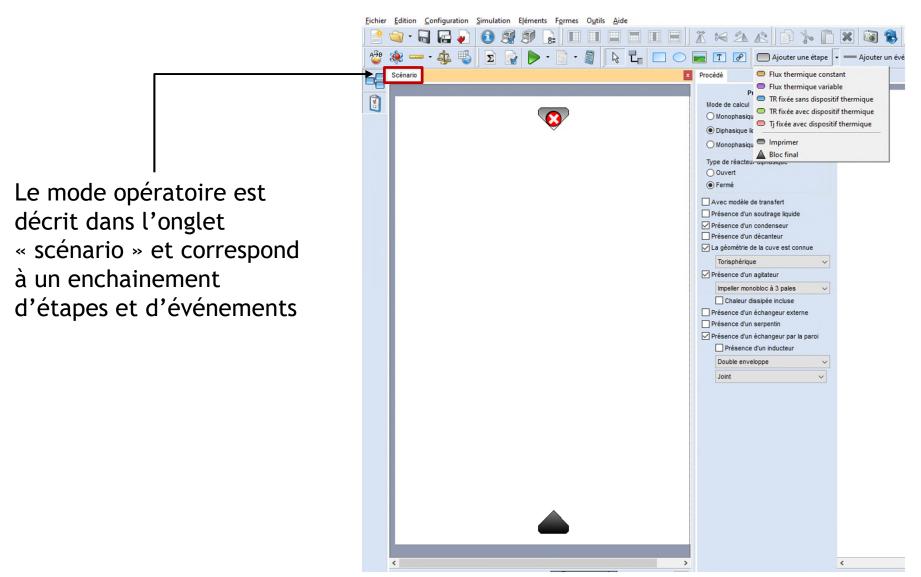
Cliquer sur l'onglet « Validation » Réacteur × Réacteur Nom: Paramètres Notes Paramètres avancés 🛜 Validation Chemin Message Les éventuels erreurs et/ou avertissements sur les données renseignées sont indiqués ici Référence / Note Technologie OK Restaurer Annuler

Double cliquer sur le condenseur pour accéder à sa fenêtre de configuration



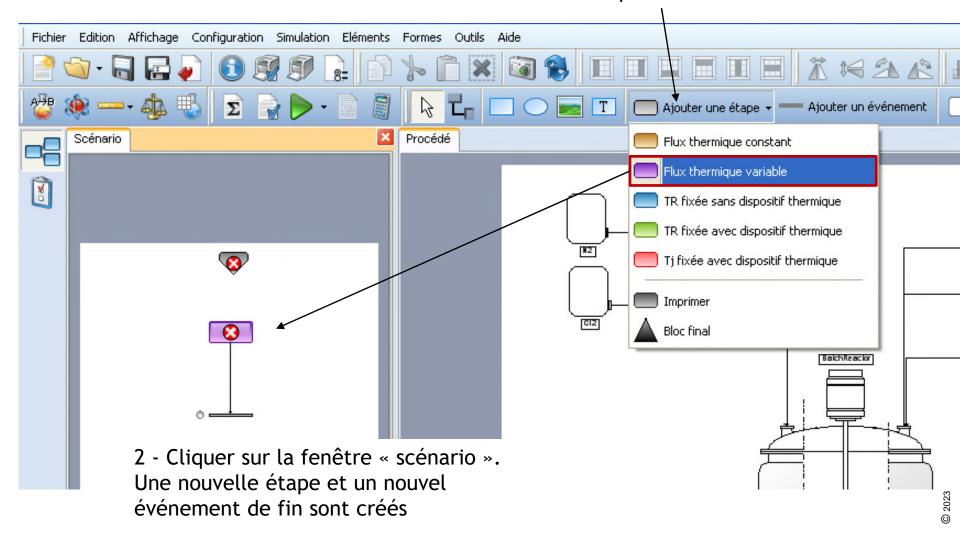
Entrer le nombre d'étages : 2 Deux condenseurs en série sont ainsi définis





Ajouter l'étape de « chauffe » :

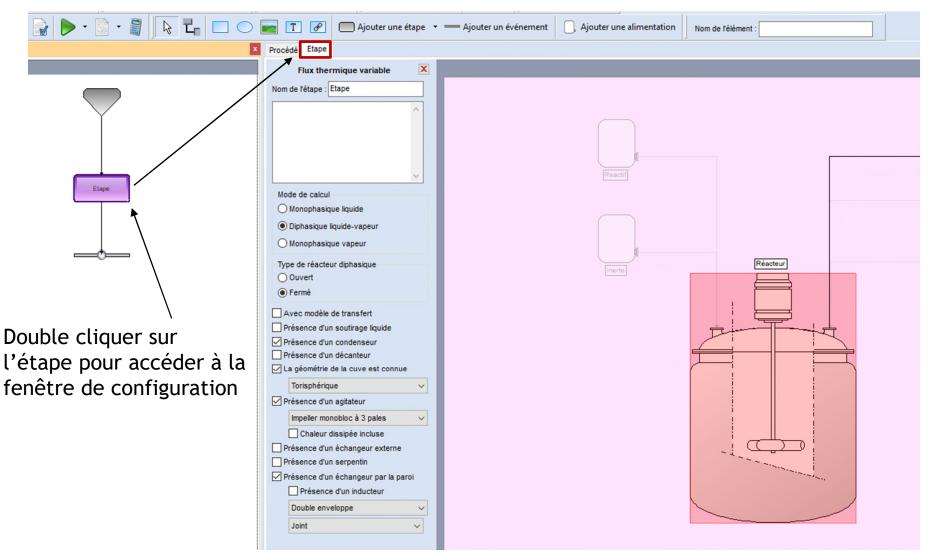
- 1 Cliquer sur « Ajouter une étape » puis sur
- « Flux thermique variable »



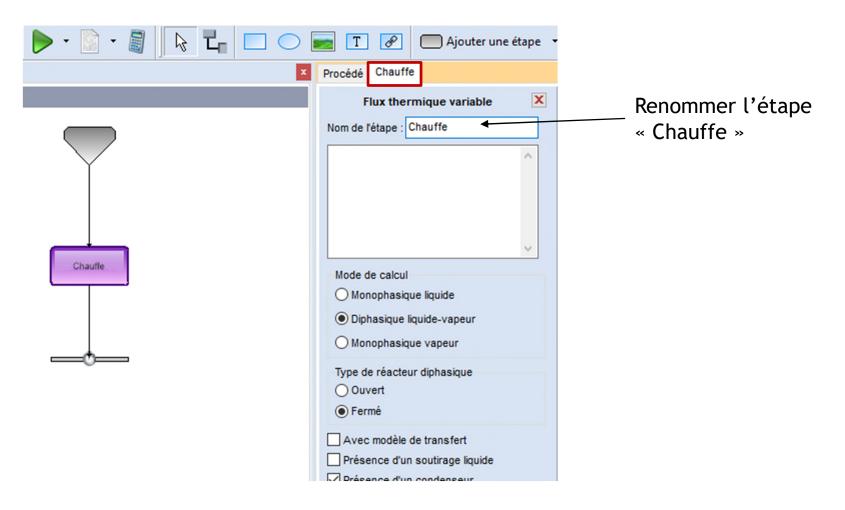
Connecter l'étape de démarrage à l'étape de « chauffe » :

2 - Cliquer sur le premier triangle (début 1 - Cliquer sur « connexion » de la simulation) puis cliquer sur la première étape Affichage Configuration Simulation Eléments Formes Outils Aide 8= 8= Scénario Procédé

Configurer l'étape de « chauffe » :



Configurer l'étape de « chauffe » :



Configurer l'étape de « chauffe » :

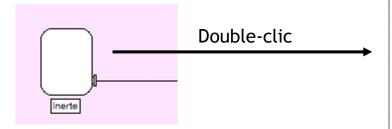
Double cliquer sur l'alimentation « inerte » pour en renseigner les caractéristiques :

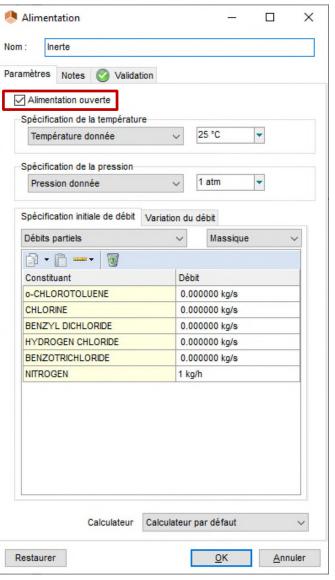
Cocher « Alimentation ouverte »

Température : 25°C

Pression: 1 atm

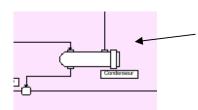
Débit d'azote : 1 kg/h





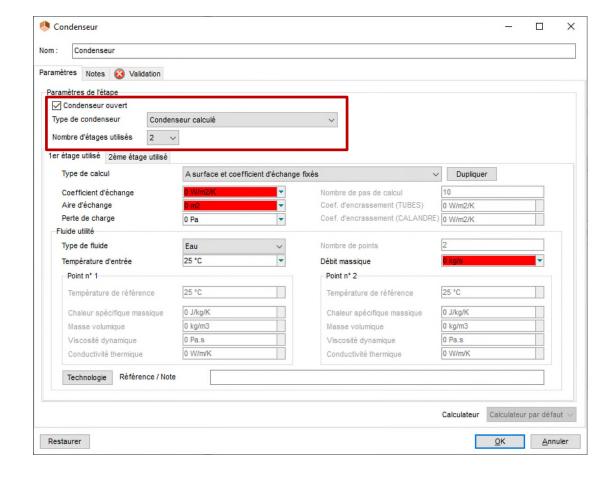
Etape 5 : Description du mode opératoire

Configurer l'étape de « chauffe » :



1 - Double cliquer sur le condenseur pour en renseigner les caractéristiques

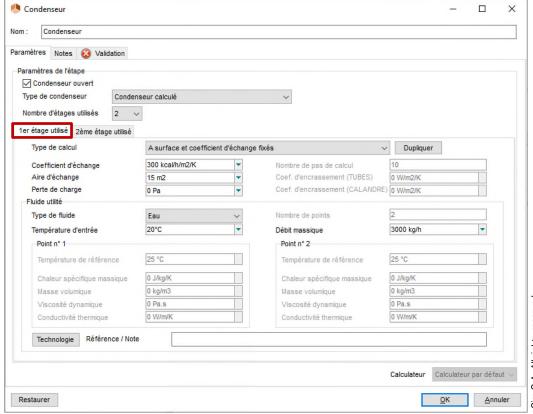
- 2 Cocher« condenseur ouvert »
- 3 Type de condenseur : calculé
- 4 Nombre d'étages utilisés : 2



Configurer l'étape de « chauffe » :

Renseigner les caractéristiques du 1er étage :

- Type de calcul : à surface et coefficient d'échange fixés
- Coefficient d'échange : 300 kcal/h/m²/K
- Aire d'échange : 15 m²
- Fluide utilité :
- o Eau
- Température d'entrée : 20°C
- Débit : 3000 kg/h

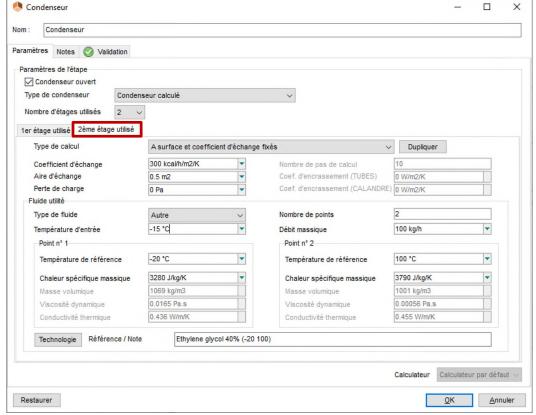


© 2023 ProSim S.A. All rights reserved

Configurer l'étape de « chauffe » :

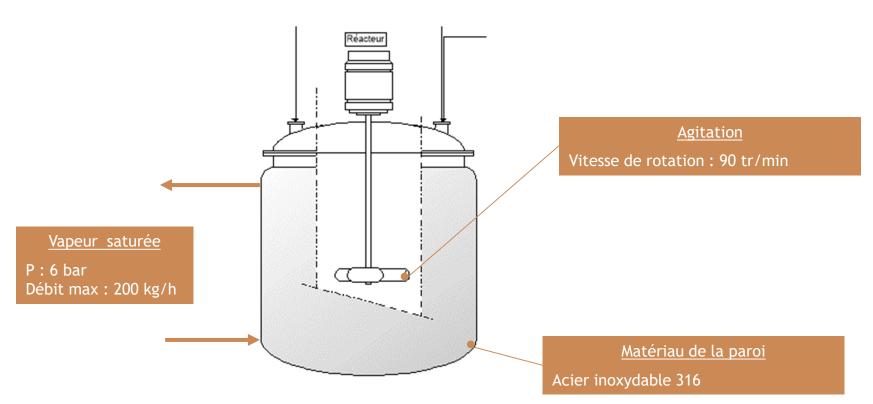
Renseigner les caractéristiques du 2ème étage :

- Type de calcul : à surface et coefficient d'échange fixés
- Coefficient d'échange : 300 kcal/h/m²/K
- Aire d'échange : 0,5 m²
- Fluide utilité :
- Cliquer sur « Technologie » et importer le fluide « Ethylène glycol 40% » depuis la base de données
- o Température d'entrée : -15°C
- Débit : 100 kg/h



Configurer l'étape de « chauffe » :

Les caractéristiques du système de chauffe sont les suivantes :



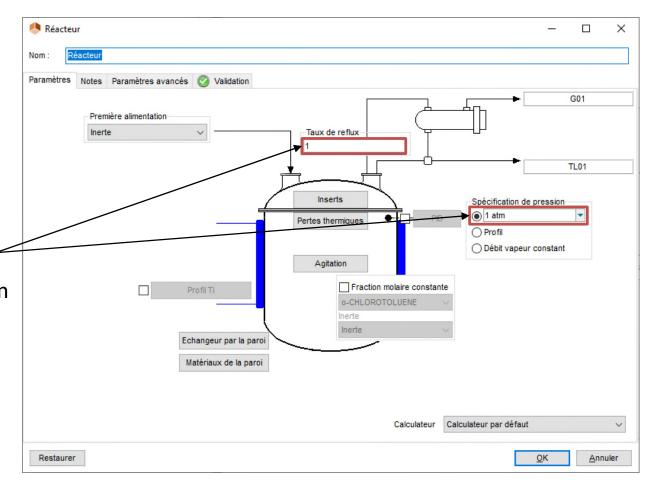
Configurer l'étape de « chauffe » :

1 - Double cliquer surl'icône du réacteur afind'accéder à la fenêtrede configuration

2 - Entrer les paramètres opératoires :

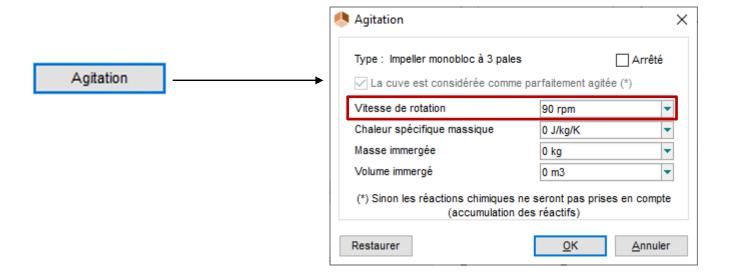
Taux de reflux(1 pour 100% de reflux)

Spécification de pression



Configurer l'étape de « chauffe » :

Renseigner les caractéristiques d'agitation :



Configurer l'étape de « chauffe » :

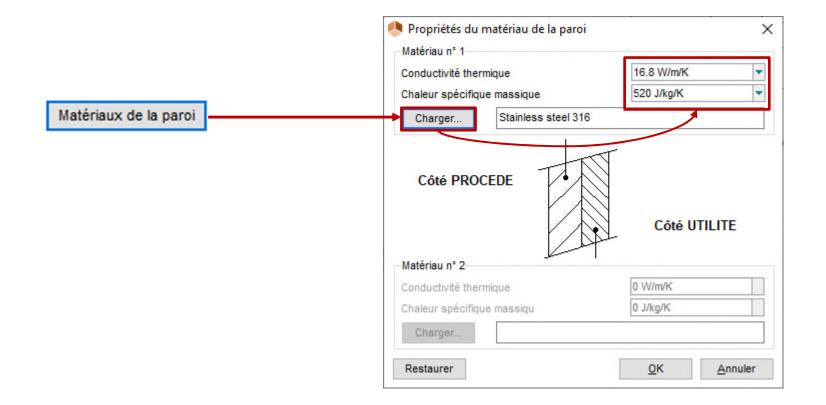
Renseigner les caractéristiques du dispositif thermique :

	✓ L'échangeur par la paroi est :	☑ L'échangeur par la paroi est actif ☐ Différence de te		0 K	
		Coeff	cient global d'échange donné	0 W/m2/K	
	Coefficient d'échange donné	Coefficient d'échange donné (coté PROCEDE)		ange donné (coté UTILITE)	
		0 W/m2/K		0 W/m2/K	
Echangeur par la paroi	Coefficient d'encrassement	0 W/m2/K	▼ Coefficient d'encrassement	0 W/m2/K ▼	
	Fluide utilité				
	Type de fluide	Vapeur d'eau saturée	∨ Débit massique	200 kg/h	
	Température d'entrée	25 °C	Pression	6 bar	
	Nombre de points	2			
	Point n° 1		Point n° 2		
	Température de référence	25 °C	Température de référence	25 °C	
	Chaleur spécifique massique	0 J/kg/K	Chaleur spécifique massique	0 J/kg/K	
	Masse volumique	0 kg/m3	Masse volumique	0 kg/m3	
	Viscosité dynamique	0 Pa.s	Viscosité dynamique	0 Pa.s	
	Conductivité thermique	0 W/m/K	Conductivité thermique	0 W/m/K	
	Coefficient d'expansion thermique	e 0	1/K Coefficient d'expansion thermic	ue 0 1/K	
	Technologie Référence / Note				
	recimbings northern				

Etape 5 : Description du mode opératoire

Configurer l'étape de « chauffe » :

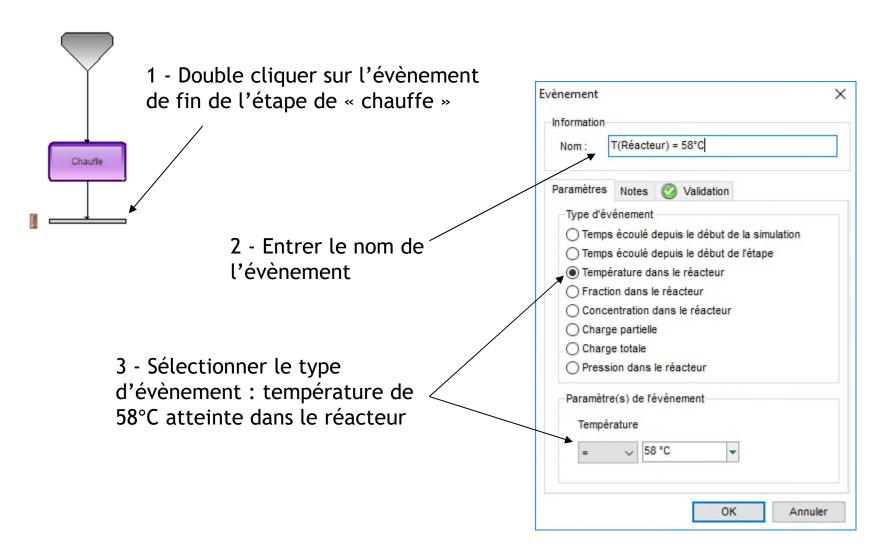
Matériaux de la paroi : importer les caractéristiques de « l'acier inox 316 » (« stainless steel 316 ») depuis la base de données :



) 2023 ProSim S.A. All rights reserved

Etape 5 : Description du mode opératoire

Configurer l'étape de « chauffe » :

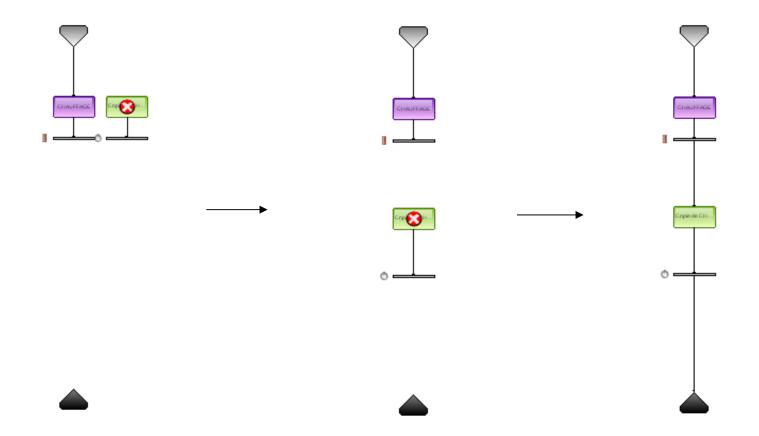


Configurer l'étape de « réaction » : Faire un clic droit sur la première étape et la dupliquer en une nouvelle étape de type « TR fixée avec dispositif thermique » Mode de calcul Chauffe Monophasique liquide Exécuter la simulation depuis cette étape... Diphasique liquide-vapeur Dupliquer Mananhaniaua yanaur Flux thermique constant Dupliquer en Ti fixée avec dispositif thermique Convertir en TR fixée sans dispositif thermique Ordre TR fixée avec dispositif thermique Inversion / Rotation Alignement Présence d'un soutirage liquide Supprimer la sélection Del Présence d'un condenseur Présence d'un décanteur

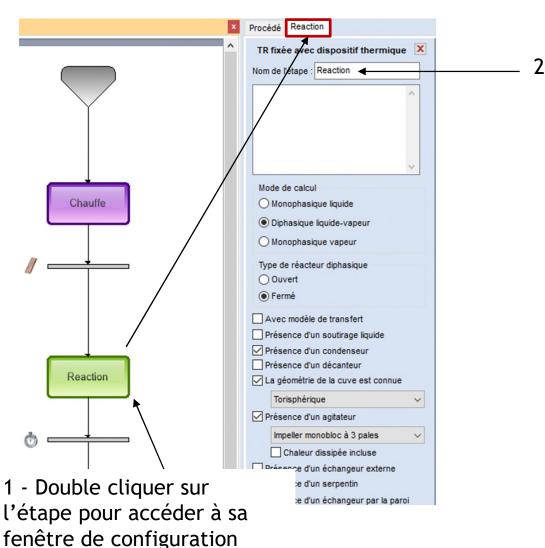
> Dupliquer une étape permet d'éviter de devoir configurer une nouvelle fois la plupart des informations de la nouvelle étape

Configurer l'étape de « réaction » :

Connecter comme précédemment la nouvelle étape à l'évènement de fin de l'étape de « chauffe » et à l'évènement de fin de la simulation :



Configurer l'étape de « réaction » :



2 - Renommer l'étape « Réaction »

Configurer l'étape de « réaction » :

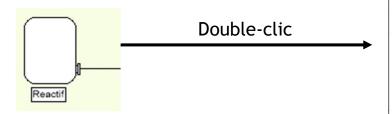
Double cliquer sur l'alimentation « Réactif » pour en renseigner les caractéristiques :

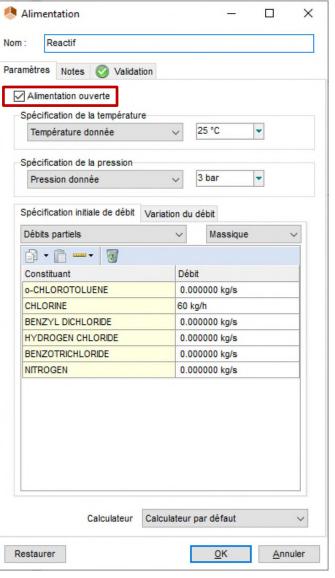
Cocher « Alimentation ouverte »

Température : 25°C

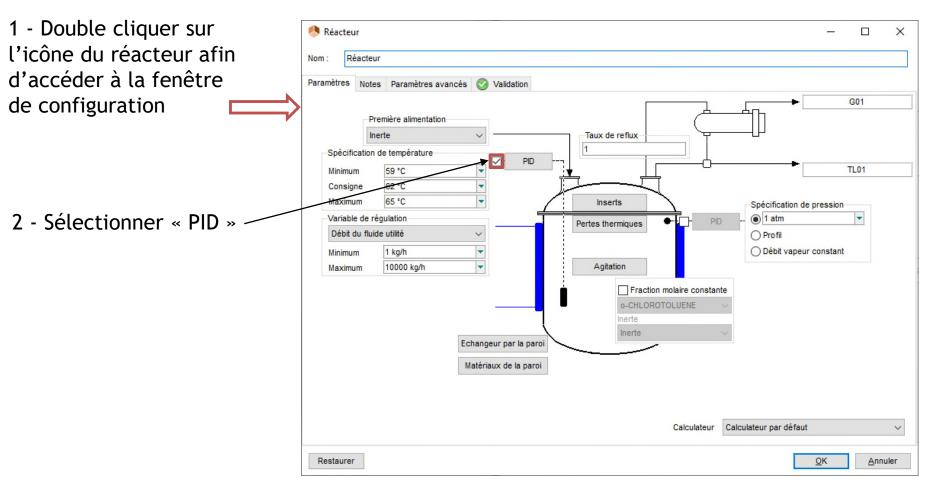
Pression: 3 bar

Débit de chlorine : 60 kg/h





Configurer l'étape de « réaction » :



Configurer l'étape de « réaction » :

3 - Renseigner les paramètres du PID :

Consignes de températures :

Température de consigne : 62°C

Température minimum : 59°C

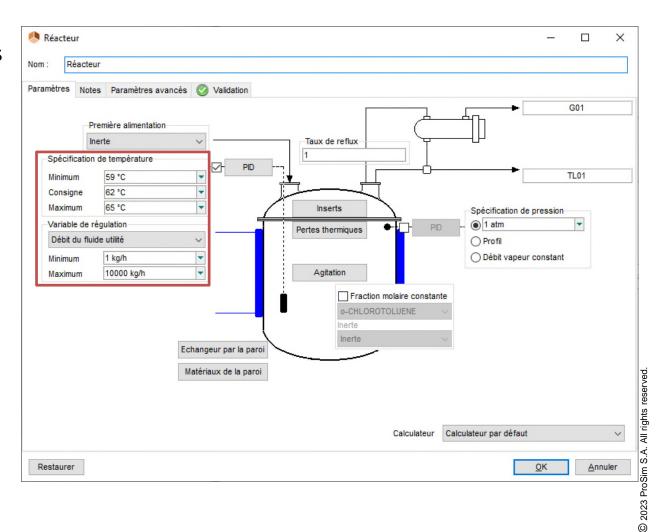
Température maximum : 65°C

Variable de régulation :

 Variable d'action : Débit du fluide utilité

Débit minimum : 1 kg/h

Débit maximum : 10 t/h



Configurer l'étape de « réaction » :

4 - Cliquer sur le bouton « PID » afin de renseigner les paramètres suivants :

Contrôleur:

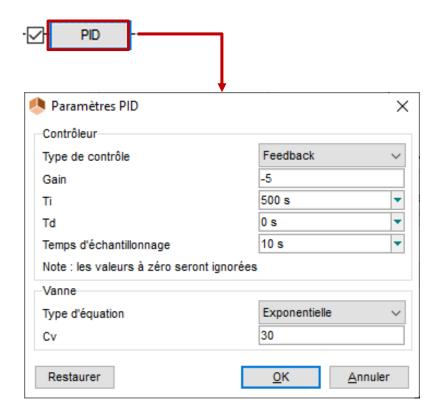
Type de contrôle : Feedback



- Gain : -5
- T_i: 500 s
- $T_d:0s$
- Temps d'échantillonnage : 10 s

Vanne:

- Type d'équation : exponentielle
- Cv:30



Configurer l'étape de « réaction » :

Renseigner les caractéristiques du système de refroidissement :

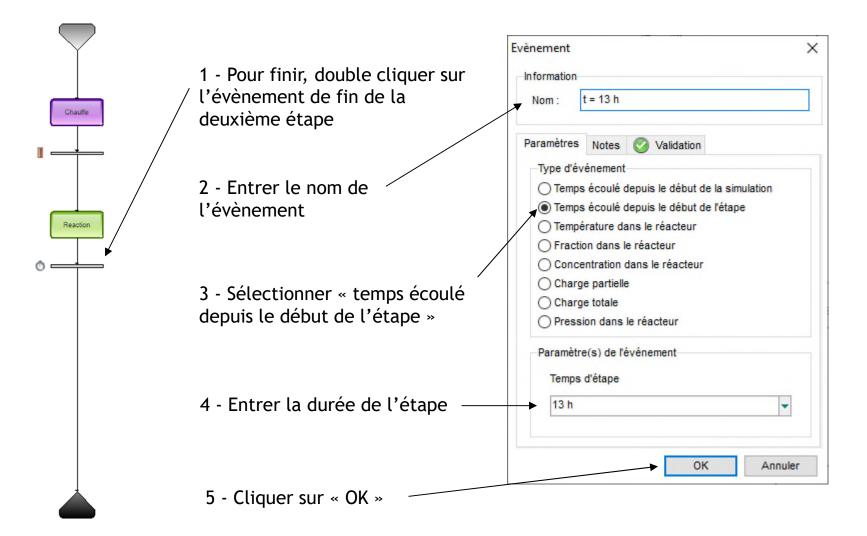
Eau froide Température : 25°C 🧶 Paramètres de l'échangeur par la paroi X Débit nominal: 4000 kg/h 0 K L'échangeur par la paroi est actif Différence de température maximum procédé/utilité Coefficient global d'échange donné 0 W/m2/K Coefficient d'échange donné (coté PROCEDE) Coefficient d'échange donné (coté UTILITE) 0 W/m2/K 0 W/m2/K Coefficient d'encrassement 0 W/m2/K Coefficient d'encrassement 0 W/m2/K Fluide utilité Type de fluide Eau Débit massique 4000 kg/h Température d'entrée 25 °C Pression 6 bar Nombre de points Point nº 1 Point n° 2 Température de référence 298.15 K Température de référence 298.15 K 0 J/kg/K 0 J/kg/K Chaleur spécifique massique Chaleur spécifique massique 2023 ProSim S.A. All rights reserved. Masse volumique 0 kg/m3 Masse volumique 0 kg/m3 Echangeur par la paroi 0 Pa.s 0 Pa.s Viscosité dynamique Viscosité dynamique 0 W/m/K 0 W/m/K Conductivité thermique Conductivité thermique Coefficient d'expansion thermique 0 1/K Coefficient d'expansion thermique |0 Technologie Référence / Note Restaurer Annuler

Configurer l'étape de « réaction » :

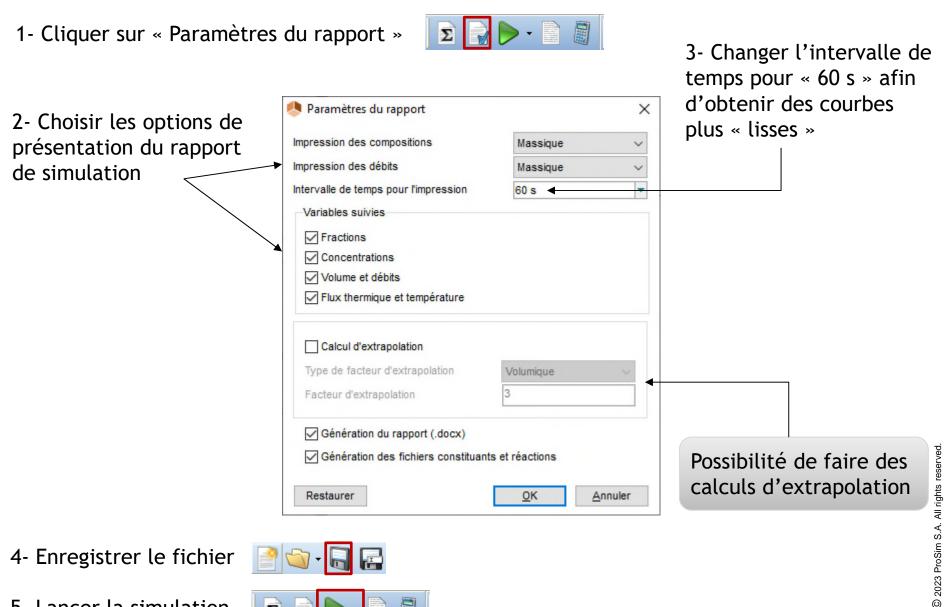
Il n'est pas nécessaire de configurer les éléments suivants qui sont identiques à l'étape de « chauffe » :

- Agitation
- Matériaux à la paroi
- Reflux
- Spécification de pression
- Caractéristiques du condenseur

Configurer l'étape de « réaction » :



Etape 6: Lancement de la simulation



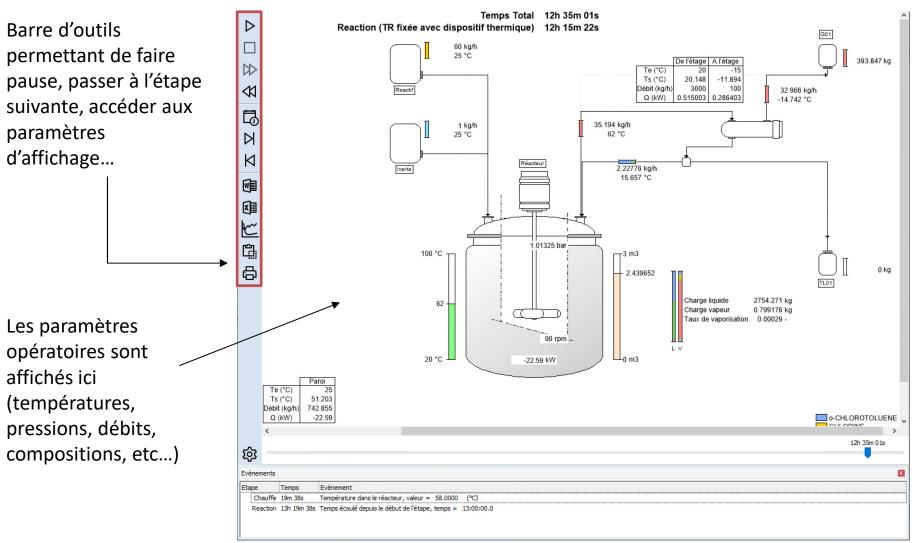
4- Enregistrer le fichier



5- Lancer la simulation



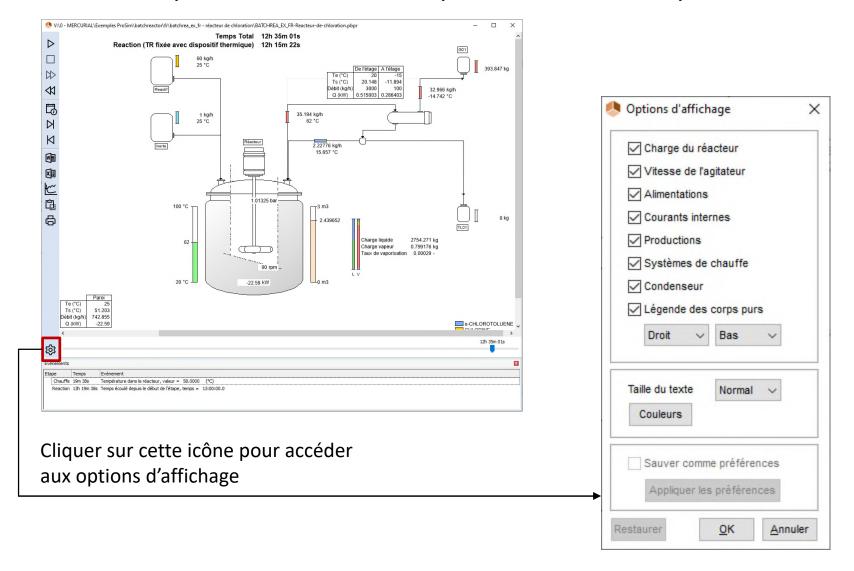
La fenêtre suivante permet de suivre en temps réel l'évolution du procédé :



© 2023 ProSim S.A. All rights reserved.

Etape 6: Lancement de la simulation

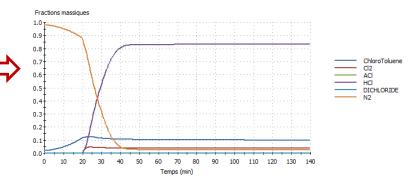
La fenêtre suivante permet de suivre en temps réel l'évolution du procédé :



Etape 7 : Visualisation des résultats de la simulation

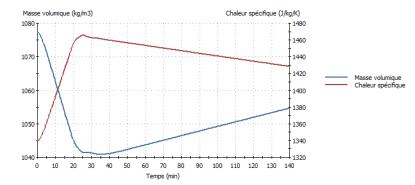
Une fois la simulation terminée, cliquer sur cette icône afin d'analyser l'évolution en fonction du temps des variables du procédé (pression, température, débits, compositions, quantités de chaleurs, propriétés physiques, etc...)

Fractions massiques vapeur



\bigcup

Propriétés physiques

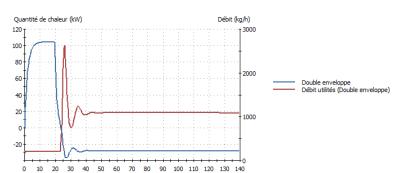


Quantité de chaleur - Débit utilités

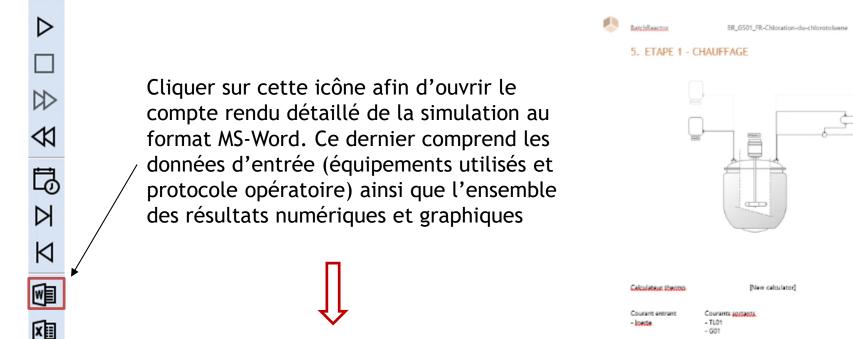
D

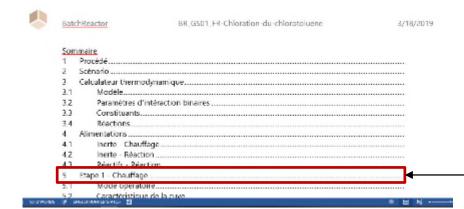
W

回心自命



Etape 7 : Visualisation des résultats de la simulation





Un sommaire détaillé permet d'accéder facilement aux résultats

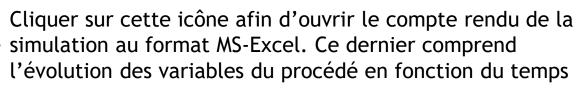
Chaudle variable

5.1. MODE OPÉRATOIRE

Mode opératoire

Pression [PR]

Etape 7 : Visualisation des résultats de la simulation





N

M

W

国心自命

2412									
2413	Temps (h)	Volume liquide (m3)	Alimentation (kg/h)	Soutirage liquide (kg/h)	Soutirage vapeur (kg/h)	Distillat vapeur (kg/h)	Distillat liquide (kg/h)	Reflux (kg/h)	
2414	1.67E-04	2.2278891	1	0	0	1.0052927	0	2.00E-02	
2415	1.67E-02	2.2286754	1	0	0	1.3371409	0	2.73E-02	
2416	3.33E-02	2.230627	1	0	0	1.5397891	0	3.36E-02	
2417	5.00E-02	2.2332999	1	0	0	1.6559845	0	3.94E-02	
2418	6.67E-02	2.2364167	1	0	0	1.7185781	0	4.53E-02	
2419	8.33E-02	2.239802	1	0	0	1.7493801	0	5.13E-02	
2420	0.1	2.243351	1	0	0	1.7614792	0	5.76E-02	
2421	0.116667	2.2470044	1	0	0	1.7625298	0	6.43E-02	
2422	0.133333	2.2507285	1	0	0	1.757826	0	7.16E-02	
2423	0.15	2.2544892	1	0	0	1.7492106	0	7.94E-02	
2424	0.166667	2.2582715	1	0	0	1.7412496	0	8.80E-02	
2425	0.183333	2.2620693	1	0	0	1.7278169	0	9.70E-02	
2426	0.2	2.2658796	1	0	0	1.7193188	0	0.10702215	
2427	0.216667	2.2697004	1	0	0	1.7098734	0	0.11781666	
2428	0.233333	2.2735296	1	0	0	1.7007094	0	0.12949264	
2429	0.25	2.2773661	1	0	0	1.6923622	0	0.14214939	
2430	0.266667	2.2812092	1	0	0	1.6844712	0	0.15582606	

U

Etape 7 : Visualisation des résultats de la simulation

Plusieurs fichiers sont automatiquement générés dans le dossier comprenant le fichier de simulation, notamment :

- Le fichier de simulation (*.pbpr)
- Le rapport de simulation au format MS-Word (*.docx)
- Le fichier de résultats au format MS-Excel (*.csv)

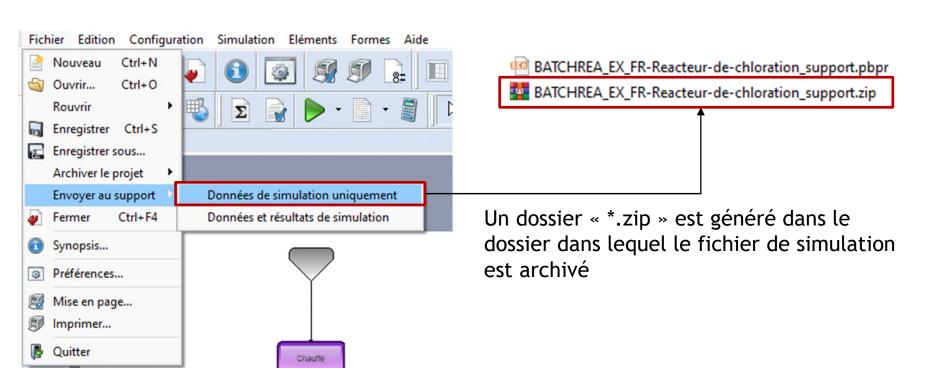
Nom	Modifié le	Туре	Taille
BATCHREA_EX_FR-Reacteur-de-chloration_files	03/08/2022 18:41	Dossier de fichiers	
BATCHREA_EX_FR-Reacteur-de-chloration.csv	03/08/2022 18:41	Fichier CSV Micro	1 144 Ko
BATCHREA_EX_FR-Reacteur-de-chloration.docx	03/08/2022 18:41	Document Micros	779 Ko
BATCHREA_EX_FR-Reacteur-de-chloration.don	03/08/2022 18:39	Fichier DON	6 Ka
BATCHREA_EX_FR-Reacteur-de-chloration.his	03/08/2022 18:41	Document texte	33 Kd
BATCHREA_EX_FR-Reacteur-de-chloration.log	03/08/2022 18:41	Document texte	1 Kc
■ BATCHREA_EX_FR-Reacteur-de-chloration.pbpr	28/07/2022 11:47	Fichier PBPR	6 513 Kd
BATCHREA_EX_FR-Reacteur-de-chloration.pdf	28/01/2022 00:24	Nuance Power PD	2 265 Kd
BATCHREA_EX_FR-Reacteur-de-chloration.res	03/08/2022 18:41	Compiled Resourc	1 255 Kd
BATCHREA_EX_FR-Reacteur-de-chloration.xyg	03/08/2022 18:41	Fichier XYG	1 155 Kd

Etape 7: Visualisation des résultats de la simulation

Pour toutes questions, vous pouvez contacter le support technique de ProSim, en envoyant un email à support@prosim.net, avec :

- Le détail de votre problématique
- Votre fichier de simulation

Pour faciliter l'envoi du fichier de simulation par email, un dossier compressé peut être généré en cliquant sur « envoyer au support »:









ProSim, Inc. 325 Chestnut Street, Suite 800 Philadelphia, PA 19106 U.S.A.

2: +1 215 600 3759

ProSim SA

51, rue Ampère Immeuble Stratège A F-31670 Labège France

2: +33 (0) 5 62 88 24 30

www.prosim.net info@prosim.net