

**HYDROCONVERSION EN LIT HYBRIDE BOUILLONNANT-ENTRAÎNÉ D'UNE CHARGE HYDROCARBONÉE
LOURDE COMPRENANT LE MÉLANGE DE LADITE CHARGE AVEC UN PRÉCURSEUR DE CATALYSEUR
CONTENANT UN ADDITIF ORGANIQUE**

Domaine technique

- 5 La présente invention concerne un procédé pour la conversion de charges hydrocarbonées lourdes en la présence d'hydrogène, d'un système de catalyseur comprenant un catalyseur supporté poreux et un catalyseur colloïdal ou moléculaire, et d'un additif organique.

En particulier, la présente invention implique un procédé pour l'hydroconversion de charges hydrocarbonées lourdes contenant une fraction d'au moins 50 % en poids possédant un point d'ébullition d'au moins 300°C, et notamment de charges hydrocarbonées lourdes comportant une quantité significative d'asphaltènes et/ou de fractions à point d'ébullition supérieur à 500°C, telles que des pétroles bruts ou des fractions d'hydrocarbure lourd résultant de la distillation atmosphérique et/ou sous vide d'un pétrole brut, pour donner des matières de plus haute qualité, à point d'ébullition plus bas.

- 15 Le procédé comprend spécifiquement le mélange de ladite charge hydrocarbonée lourde avec une formulation de précurseur de catalyseur comprenant un additif organique, avant d'être envoyée dans un ou plusieurs réacteurs à lit bouillonnant hybride, afin de permettre la valorisation de cette charge de basse qualité tout en minimisant l'encrassement des installations avant l'hydroconversion dans le(s) réacteur(s) à lit bouillonnant hybride.

20 **Art antérieur**

La conversion de charges hydrocarbonées lourdes en produits finaux utiles requiert un traitement poussé, comportant la réduction du point d'ébullition de la charge lourde, l'augmentation du rapport hydrogène-sur-carbone, et l'élimination d'impuretés telles que des métaux, le soufre, l'azote et des composés à forte teneur en carbone.

- 25 L'hydroconversion catalytique est communément utilisée pour des charges hydrocarbonées lourdes et est généralement mise en œuvre à l'aide de réacteurs triphasiques dans lesquels la charge est mise en contact avec de l'hydrogène et un catalyseur. Dans le réacteur, le catalyseur peut être utilisé sous forme d'un lit fixe, d'un lit mobile, d'un lit bouillonnant ou d'un lit entraîné, comme décrit par exemple dans le chapitre 18 « Catalytic Hydrotreatment and Hydroconversion: Fixed Bed, Moving Bed, Ebullated Bed and Entrained Bed » du livre « Heavy Crude Oils: From Geology to Upgrading, An

Overview », publié aux Éditions Technip en 2011. Dans le cas d'un lit bouillonnant ou d'un lit entraîné, le réacteur comprend un écoulement ascendant de liquide et de gaz.

Le choix de la technologie dépend généralement de la nature de la charge à traiter et en particulier de sa teneur en métaux, de sa tolérance aux impuretés et de la conversion visée.

- 5 Certains procédés d'hydroconversion de charges lourdes sont basés sur des technologies hybrides combinant l'utilisation de différents types de lits de catalyseur, par exemple des procédés hybrides utilisant des technologies de lit bouillonnant et de lit entraîné, ou des technologies de lit fixe et de lit entraîné, mettant ainsi généralement à profit chaque technologie.

- Par exemple, il est connu dans l'art d'utiliser simultanément, dans le même réacteur
10 d'hydroconversion, un catalyseur supporté maintenu dans le lit bouillonnant dans le réacteur et un catalyseur entraîné de taille plus petite, également appelé catalyseur entraîné ou «slurry » en anglais, qui est entraîné hors du réacteur avec les effluents. Cet entraînement du deuxième catalyseur est en particulier rendu possible par une densité appropriée et une taille de particule appropriée du catalyseur entraîné. Par conséquent, un procédé « en lit hybride bouillonnant-entraîné », également
15 appelé ici procédé « en lit bouillonnant hybride » ou simplement « en lit hybride », est défini dans la présente description comme se référant à l'application d'un lit bouillonnant comprenant un catalyseur entraîné, en plus d'un catalyseur supporté maintenu dans le lit bouillonnant, qui peut être vu comme un fonctionnement hybride d'un lit bouillonnant et d'un lit entraîné. Le lit hybride est d'une manière un lit mixte de deux types de catalyseurs de taille de particule et/ou de densité nécessairement
20 différente(s), un type de catalyseur étant maintenu dans le réacteur et l'autre type de catalyseur, celui entraîné, étant entraîné hors du réacteur avec les effluents.

Un tel procédé d'hydroconversion en lit hybride est connu pour améliorer le procédé en lit bouillonnant traditionnel, en particulier puisque l'ajout d'un catalyseur entraîné réduit la formation de sédiments et de précurseurs de coke dans le système de réacteur d'hydroconversion.

- 25 En effet, il est connu que pendant le fonctionnement d'un réacteur à lit bouillonnant pour la valorisation d'une charge hydrocarbonée lourde, la charge lourde est chauffée à une température à laquelle les fractions à point d'ébullition élevé de la charge hydrocarbonée lourde possédant typiquement un poids moléculaire élevé et/ou un rapport hydrogène/carbone bas, dont un exemple est une famille de composés complexes regroupés sous le nom d'« asphaltènes », tendent à subir un
30 craquage thermique pour former des radicaux libres à longueur de chaînes réduite. Ces radicaux libres peuvent réagir avec d'autres radicaux libres, ou avec d'autres molécules pour produire des précurseurs de coke et des sédiments.

Un catalyseur entraîné traversant le réacteur de la partie inférieure vers la partie supérieure, alors que le réacteur comprend déjà un catalyseur supporté maintenu dans le réacteur, fournit une activité d'hydrogénation catalytique supplémentaire, notamment dans des zones du réacteur généralement exemptes de catalyseur supporté. Le catalyseur entraîné réagit par conséquent avec les radicaux libres dans ces zones, formant des molécules stables, et contribue ainsi à contrôler et réduire la formation de sédiments et de précurseurs de coke. Puisque la formation de coke et de sédiments est la cause principale de la désactivation de catalyseurs conventionnels et de l'encrassement d'installations d'hydroconversion, un tel procédé hybride permet d'augmenter la durée de vie du catalyseur supporté et empêche l'encrassement d'installations en aval, telles que des cuves de séparation, des colonnes de distillation, des échangeurs de chaleur etc.

Par exemple, la demande PCT WO2012/088025 décrit un tel procédé hybride pour la valorisation de charges lourdes à l'aide de la technologie en lit bouillonnant et d'un système catalytique composé d'un catalyseur supporté et d'un catalyseur entraîné. Le réacteur à lit bouillonnant comprend les deux types de catalyseurs possédant différentes caractéristiques, le premier catalyseur possédant une taille supérieure à 0,65 mm et occupant une zone d'expansion, et le deuxième catalyseur possédant une taille moyenne de 1 à 300 µm et étant utilisé entraîné. Le deuxième catalyseur est introduit dans le lit bouillonnant avec la charge et passe à travers le réacteur de la partie inférieure vers la partie supérieure. Il est préparé soit à partir de catalyseurs non supportés, soit par broyage de catalyseurs supportés (taille de grain comprise entre 1 et 300 µm).

Le document de brevet US2005/0241991 concerne également un tel procédé d'hydroconversion en lit hybride pour des charges hydrocarbonées lourdes, et décrit un ou plusieurs réacteurs à lit bouillonnant, qui peuvent fonctionner en mode hybride avec l'ajout d'un précurseur métallique organosoluble dispersé dans la charge. L'ajout du précurseur de catalyseur, qui peut être pré-dilué dans du gasoil sous vide (VGO), est mis en œuvre dans un étage de mélange intime avec la charge pour la préparation d'une charge conditionnée avant son introduction dans le premier réacteur à lit bouillonnant ou dans des réacteurs à lit bouillonnant subséquents. Il est spécifié que le précurseur de catalyseur, typiquement le 2-éthylhexanoate de molybdène, forme un catalyseur colloïdal ou moléculaire (e.g. du sulfure de molybdène dispersé) une fois chauffé, par réaction avec l'H₂S provenant de l'hydrodésulfuration de la charge. Un tel procédé inhibe la formation de précurseurs de coke et de sédiments qui pourraient sinon désactiver le catalyseur supporté et encrasser le réacteur à lit bouillonnant et des installations en aval.

La demande de brevet européen EP3723903 du demandeur décrit également un procédé d'hydroconversion en lit hybride de charges hydrocarbonées lourdes, dans lequel le catalyseur solide

dispersé est obtenu à partir d'au moins un sel d'un hétéropolyanion combinant le molybdène avec au moins un métal choisi parmi le cobalt et le nickel dans une structure de type Strandberg, Keggin, Keggin lacunaire ou Keggin lacunaire substitué, améliorant l'hydrodésasphaltage et conduisant à la réduction de la formation de sédiments.

- 5 Des catalyseurs entraînés pour l'hydroconversion d'une charge hydrocarbonée lourde, et en particulier des catalyseurs colloïdaux ou moléculaires formés par l'utilisation de précurseur catalytique soluble, sont bien connus. Il est en particulier connu que certains composés métalliques, tels que des composés organosolubles (e.g. le naphtéate de molybdène ou l'octoate de molybdène comme cité dans US4244839, US2005/0241991, US2014/0027344) ou des composés hydrosolubles (e.g. l'acide phosphomolybdique cité dans les brevets US3231488, US4637870 et US4637871 ; l'heptamolybdate d'ammonium cité dans le brevet US6043182, des sels d'un hétéropolyanion comme cité dans FR3074699), peuvent être utilisés comme précurseurs de catalyseur dispersé et former des catalyseurs. Dans le cas de composés hydrosolubles, le précurseur de catalyseur dispersé est généralement mélangé avec la charge pour former une émulsion. La dissolution du précurseur de catalyseur dispersé (en général du molybdène), optionnellement activé par du cobalt ou du nickel en milieu acide (en la présence de H_3PO_4) ou en milieu basique (en la présence de NH_4OH), a été le sujet de nombreuses études et brevets.

- En plus de l'encrassement dû aux précurseurs de coke et aux sédiments qui peuvent apparaître dans le réacteur à lit hybride et dans les installations en aval, les inventeurs ont observé que l'encrassement peut également apparaître dans les installations en amont, dès que la charge hydrocarbonée lourde contenant le précurseur de catalyseur est chauffée avant son introduction dans le réacteur d'hydroconversion.

- Un tel encrassement dans des installations en amont du réacteur d'hydroconversion, notamment dans l'installation de chauffage de la charge hydrocarbonée lourde mélangée avec le précurseur de catalyseur du catalyseur moléculaire ou colloïdal particulaire, semble être principalement lié à l'accumulation de métaux et de carbone en paroi, et peut limiter l'exploitabilité des installations.

- Ainsi, bien que le catalyseur entraîné dans des procédés hybrides connus, tels que ceux cités ci-dessus, soit connu pour réduire l'encrassement dû aux précurseurs de coke et aux sédiments dans le réacteur d'hydroconversion et dans des installations en aval, l'encrassement observé dans des installations en amont contenant la charge hydrocarbonée lourde mélangée avec le précurseur de catalyseur, tel que dans un dispositif de préchauffage, constitue un autre problème opérationnel non résolu jusqu'à présent. En outre, il a été observé que l'encrassement dû aux précurseurs de coke et aux sédiments

peut encore survenir dans des installations en aval dans certains cas, montrant que la performance de l'ajout d'un catalyseur entraîné peut encore être améliorée.

Objectifs et résumé de l'invention

Dans le contexte décrit ci-dessus, un objectif de la présente invention est de fournir un procédé d'hydroconversion hybride mettant en œuvre un catalyseur colloïdal ou moléculaire formé par l'utilisation d'un précurseur catalytique soluble, réglant le problème d'encrassement notamment dans des installations en amont du réacteur d'hydroconversion, en particulier dans un dispositif de préchauffage de la charge hydrocarbonée avant sa conversion dans le(s) réacteur(s) hybride(s) d'hydroconversion.

Plus généralement, la présente invention a pour objectif de fournir un procédé hybride d'hydroconversion pour la valorisation de charges hydrocarbonées lourdes permettant un ou plusieurs des effets suivants : traitement plus efficace des molécules d'asphaltène, réduction de la formation de précurseurs de coke et de sédiments, encrassement réduit des équipements, taux de conversion augmenté, possibilité que le réacteur traite une plage plus large de charges de qualité inférieure, élimination de zones exemptes de catalyseur dans le réacteur à lit bouillonnant et les installations de traitement en aval, fonctionnement plus long entre des arrêts de maintenance, utilisation plus efficace du catalyseur supporté, débit accru de charge hydrocarbonée lourde, et taux de production accru de produits convertis. Une réduction de la fréquence d'arrêt et de mise en route des équipements du procédé implique une réduction des cycles de pression et de température des équipements du procédé, et ceci augmente significativement la sécurité du procédé et étend la durée de vie utile d'installations coûteuses.

Ainsi, afin d'atteindre au moins l'un des objectifs visés ci-dessus, parmi d'autres, la présente invention fournit, selon un premier aspect, un procédé pour l'hydroconversion d'une charge hydrocarbonée lourde (101) contenant une fraction d'au moins 50 % en poids possédant un point d'ébullition d'au moins 300°C, et contenant des métaux et des asphaltènes, comprenant les étapes suivantes :

(a) préparation d'une charge hydrocarbonée lourde conditionnée, par mélange de ladite charge hydrocarbonée lourde avec une formulation de précurseur de catalyseur de telle manière qu'un catalyseur colloïdal ou moléculaire soit formé lorsqu'elle réagit avec du soufre, ladite formulation de précurseur de catalyseur comprenant :

- une composition de précurseur de catalyseur comprenant du molybdène, et
- un composé chimique organique comprenant au moins une fonction acide carboxylique et/ou au moins une fonction ester et/ou une fonction anhydride d'acide, et

le rapport molaire entre ledit composé chimique organique et le molybdène dans ladite formulation de précurseur de catalyseur étant compris entre 0,1 : 1 et 20 : 1 ;

(b) chauffage de ladite charge hydrocarbonée lourde conditionnée de l'étape (a) dans au moins un dispositif de préchauffage ;

5 (c) introduction de ladite charge hydrocarbonée lourde conditionnée chauffée de l'étape (b) dans au moins un réacteur à lit hybride bouillonnant-entraîné comprenant un catalyseur supporté poreux d'hydroconversion et opération dudit réacteur à lit hybride bouillonnant-entraîné en la présence d'hydrogène et dans des conditions d'hydroconversion pour produire une matière valorisée, et dans lequel

10 le catalyseur colloïdal ou moléculaire est formé *in situ* dans la charge hydrocarbonée lourde conditionnée à l'étape (b) et/ou à l'étape (c).

Selon un ou plusieurs modes de réalisation, l'étape (a) comprend le fait de mélanger simultanément ledit composé chimique organique avec ladite composition de précurseur de catalyseur, 15 préférablement précédemment diluée avec un diluant d'huile hydrocarboné, et avec ladite charge hydrocarbonée lourde, préférablement à une température inférieure à une température à laquelle une partie substantielle de la composition de précurseur de catalyseur commence à se décomposer thermiquement, telle qu'à une température comprise entre la température ambiante et 300°C, et pendant une période de temps de 1 seconde à 30 minutes.

Selon un ou plusieurs modes de réalisation, l'étape (a) comprend (a1) le pré-mélange dudit composé 20 chimique organique avec ladite composition de précurseur de catalyseur pour produire ladite formulation de précurseur de catalyseur et (a2) le mélange de ladite formulation de précurseur de catalyseur avec ladite charge hydrocarbonée lourde.

Selon un ou plusieurs modes de réalisation, à l'étape (a1) ladite composition de précurseur de catalyseur est mélangée à une température inférieure à une température à laquelle une partie 25 substantielle de la composition de précurseur de catalyseur commence à se décomposer thermiquement, préférablement à une température comprise entre la température ambiante et 300°C.

Selon un ou plusieurs modes de réalisation, un diluant d'huile hydrocarboné est utilisé pour former la formulation de précurseur de catalyseur, ledit diluant d'huile hydrocarboné étant préférablement 30 choisi dans le groupe constitué par un gasoil sous vide, une huile de décantation ou une huile de recyclage, un gasoil léger, des résidus sous vide, des huiles désasphaltées et des résines.

Selon un ou plusieurs modes de réalisation, le composé chimique organique est choisi dans le groupe constitué par l'acide éthylhexanoïque, l'acide naphtéinique, l'acide caprylique, l'acide adipique, l'acide

pimélique, l'acide subérique, l'acide azélaïque, et l'acide sébacique, l'octanoate d'éthyle, le 2-éthylhexanoate d'éthyle, le 2-éthylhexanoate de 2-éthylhexyle, le 2-éthylhexanoate de benzyle, l'adipate de diéthyle, l'adipate de diméthyle, l'adipate de bis(2-éthylhexyle), le pimélate de diméthyle, le subérate de diméthyle, le subérate de monométhyle, l'anhydride hexanoïque, l'anhydride caprylique, et leurs mélanges.

Selon un ou plusieurs modes de réalisation, le composé chimique organique comprend de l'acide 2-éthylhexanoïque, et est préférablement l'acide 2-éthylhexanoïque.

Selon un ou plusieurs modes de réalisation, le composé chimique organique comprend de l'octanoate d'éthyle ou du 2-éthylhexanoate de 2-éthylhexyle, et est préférablement l'octanoate d'éthyle ou le 2-éthylhexanoate de 2-éthylhexyle.

Selon un ou plusieurs modes de réalisation, la composition de précurseur de catalyseur comprend un composé ou complexe organométallique soluble dans l'huile, préférablement choisi dans le groupe constitué par le 2-éthylhexanoate de molybdène, le naphtanate de molybdène, le molybdène hexacarbonyle, et est préférablement le 2-éthylhexanoate de molybdène.

Selon un ou plusieurs modes de réalisation, le rapport molaire entre ledit composé chimique organique et le molybdène de ladite formulation de précurseur de catalyseur est compris entre 0,75 : 1 et 7 : 1, et préférablement entre 1 : 1 et 5 : 1.

Selon un ou plusieurs modes de réalisation, le catalyseur colloïdal ou moléculaire comprend du disulfure de molybdène.

Selon un ou plusieurs modes de réalisation, l'étape (b) comprend un chauffage à une température comprise entre 280°C et 450°C, plus préférablement entre 300°C et 400°C, et encore plus préférablement dans une plage de 320°C à 365°C.

Selon un ou plusieurs modes de réalisation, la charge hydrocarbonée lourde comprend au moins une charge parmi les suivantes : un pétrole brut, du bitume de sables bitumineux, des fonds de colonnes de distillation atmosphérique, des fonds de colonnes de distillation sous vide, des résidus, des fonds de viscoréducteur, du goudron de charbon, une huile lourde provenant de schistes bitumineux, du charbon liquéfié, des bio-huiles lourdes, et des huiles lourdes comprenant des déchets de plastique et/ou une huile de pyrolyse de plastique.

Selon un ou plusieurs modes de réalisation, la charge hydrocarbonée lourde possède du soufre à une teneur supérieure à 0,5 % en poids, un résidu de carbone Conradson d'au moins 0,5 % en poids, des asphaltènes en C₇ à une teneur supérieure à 1 % en poids, des métaux de transition et/ou de

post-transition et/ou métalloïdes à une teneur supérieure à 2 ppm en poids, et des métaux alcalins et/ou alcalino-terreux à une teneur supérieure à 2 ppm en poids.

Selon un ou plusieurs modes de réalisation, l'étape (c) est mise en œuvre sous une pression absolue comprise entre 2 MPa et 38 MPa, à une température comprise entre 300°C et 550°C, à une vitesse volumique horaire VVH par rapport au volume de chaque réacteur hybride comprise entre 0,05 h⁻¹ et 10 h⁻¹ et sous une quantité d'hydrogène mélangé avec la charge entrant dans le réacteur à lit hybride comprise entre 50 et 5 000 Nm³/m³ de charge.

Selon un ou plusieurs modes de réalisation, la concentration en molybdène dans la charge hydrocarbonée lourde conditionnée est préférablement dans une plage de 5 ppm à 500 ppm en poids de la charge hydrocarbonée lourde.

Selon un ou plusieurs modes de réalisation, le catalyseur supporté poreux d'hydroconversion contient au moins un métal du groupe VIII non noble choisi parmi le nickel et le cobalt, préférablement le nickel, et au moins un métal du groupe VIB choisi parmi le molybdène et le tungstène, préférablement le molybdène, et comporte un support amorphe, préférablement un support d'alumine.

Selon un ou plusieurs modes de réalisation, le procédé comprend une étape (d) de traitement ultérieur de la matière valorisée, ladite étape (d) comprenant :

- une deuxième étape d'hydroconversion dans un deuxième réacteur à lit hybride bouillonnant-entraîné d'au moins une partie de, ou de toute, la matière valorisée résultant de l'étape d'hydroconversion (c) ou optionnellement d'une fraction lourde liquide qui bout de manière prédominante à une température supérieure ou égale à 350°C résultant d'une étape de séparation optionnelle séparant une partie de, ou toute, la matière valorisée résultant de l'étape d'hydroconversion (c), ledit deuxième réacteur à lit hybride bouillonnant-entraîné comprenant un deuxième catalyseur supporté poreux et opérant en présence d'hydrogène et dans des conditions d'hydroconversion pour produire un effluent liquide hydroconverti doté d'une fraction de résidus lourds réduite, d'un résidu de carbone Conradson réduit et éventuellement d'une quantité réduite de soufre, et/ou d'azote, et/ou de métaux,
- une étape de fractionnement d'une partie de, ou de tout, l'effluent liquide hydroconverti dans une section (F) de fractionnement pour produire au moins une fraction lourde qui bout de manière prédominante à une température supérieure ou égale à 350°C, ladite fraction lourde contenant une fraction résiduelle qui bout à une température supérieure ou égale à 540°C ;
- une étape optionnelle de désasphaltage d'une partie de, ou toute, ladite fraction lourde résultante avec au moins un solvant hydrocarboné pour produire une huile désasphaltée DAO et un asphalte résiduel ; et

ladite étape d'hydroconversion (c) et ladite deuxième étape d'hydroconversion sont mises en œuvre sous une pression absolue comprise entre 2 MPa et 38 MPa, à une température comprise entre 300°C et 550°C, à une vitesse volumique horaire VVH par rapport au volume de chaque réacteur à lit hybride bouillonnant-entraîné comprise entre 0,05 h⁻¹ et 10 h⁻¹ et sous une quantité d'hydrogène mélangé avec
5 la charge entrant dans chaque réacteur à lit hybride bouillonnant-entraîné comprise entre 50 et 5 000 Nm³/m³ de charge.

D'autres sujets et avantages de l'invention deviendront apparents à la lecture de la description qui suit de modes de réalisation exemplaires spécifiques de l'invention, donnés à titre d'exemples non limitatifs, la description étant faite par référence aux figures annexées décrites ci-dessous.

10 Liste des figures

La figure 1 est un schéma fonctionnel illustrant le principe du procédé d'hydroconversion en lit hybride selon l'invention.

La figure 2 est un schéma fonctionnel illustrant un procédé d'hydroconversion en lit hybride selon un mode de réalisation de l'invention, dans lequel la formulation de précurseur de catalyseur est obtenue
15 par pré-mélange de l'additif organique avec la composition de précurseur de catalyseur.

La figure 3 est un schéma fonctionnel illustrant un exemple d'une hydroconversion en lit hybride telle qu'illustrée dans la figure 2, dans laquelle la formulation de précurseur de catalyseur est obtenue en mélangeant la composition de précurseur de catalyseur avec un diluant contenant un additif organique.

20 La figure 4 est un schéma fonctionnel illustrant un autre exemple d'une hydroconversion en lit hybride telle qu'illustrée dans la figure 2, dans laquelle la formulation de précurseur de catalyseur est obtenue en mélangeant une composition de précurseur de catalyseur contenant un additif avec un diluant d'huile hydrocarboné.

La figure 5 est un schéma fonctionnel illustrant un autre exemple d'une hydroconversion en lit hybride
25 telle qu'illustrée dans la figure 2, dans laquelle la formulation de précurseur de catalyseur est obtenue en mélangeant une composition de précurseur de catalyseur diluée avec un additif organique.

La figure 6 est un schéma fonctionnel illustrant un exemple d'un procédé et d'un système d'hydroconversion en lit hybride selon l'invention.

La figure 7 est un graphique montrant la tendance à l'encrassement d'exemples de charges
30 hydrocarbonées conditionnées telles que préparées dans le procédé d'hydroconversion en lit hybride selon l'invention et selon l'art antérieur.

Description des modes de réalisation

L'objet de l'invention est de fournir des procédés et des systèmes d'hydroconversion en lit hybride pour l'amélioration de la qualité d'une charge hydrocarbonée lourde.

De tels procédés et systèmes pour l'hydroconversion de charges hydrocarbonées lourdes emploient un système de catalyseur double qui comporte un catalyseur moléculaire ou colloïdal dispersé dans la charge hydrocarbonée lourde et un catalyseur supporté poreux. Ils emploient également un additif organique ajouté dans une formulation de précurseur de catalyseur qui est mélangée avec la charge hydrocarbonée lourde, avant d'utiliser le système de catalyseur double dans un ou plusieurs réacteurs à lit bouillonnant, chacun desquels comprenant une phase solide comprenant un lit expansé d'un catalyseur supporté poreux, une phase hydrocarbonée liquide comprenant la charge hydrocarbonée lourde, le catalyseur colloïdal ou moléculaire dispersé dans celle-ci et l'additif organique, et une phase gazeuse comprenant de l'hydrogène gazeux.

Les procédés et systèmes d'hydroconversion en lit hybride de l'invention réduisent l'encrassement des installations, et notamment l'encrassement dans des installations en amont du ou des réacteur(s) d'hydroconversion hybride, en particulier dans des installations de préchauffage de la charge avant sa conversion dans le(s) réacteur(s) d'hydroconversion hybride(s), et peuvent traiter efficacement les asphaltènes, réduire ou éliminer la formation de précurseurs de coke et de sédiments, augmenter le taux de conversion notamment en permettant de réaliser l'hydroconversion à haute température, et éliminer des zones exemptes de catalyseur qui existeraient sinon dans un ou des réacteur(s) d'hydroconversion à lit bouillonnant conventionnel(s) et des installations de traitement en aval. Les procédés et systèmes d'hydroconversion en lit hybride de l'invention permettent également l'utilisation plus efficace du catalyseur supporté poreux, et du système de catalyseur double combiné.

Terminologie

Certaines définitions sont données ci-dessous, bien que plus de détails sur les objets définis ci-après sont donnés plus loin dans la description.

Le terme « hydroconversion » fait référence à un procédé dont le but principal est de réduire la plage de point d'ébullition d'une charge hydrocarbonée lourde et dans lequel une partie substantielle de la charge est convertie en des produits dotés de plages de point d'ébullition plus basses que celles de la charge d'origine. L'hydroconversion implique généralement la fragmentation de molécules d'hydrocarbure plus grandes en fragments moléculaires plus petits possédant un nombre d'atomes de carbone plus petit et un rapport hydrogène sur carbone plus élevé. Les réactions mises en œuvre pendant l'hydroconversion permettent de réduire la taille de molécules d'hydrocarbure,

principalement par clivage de liaisons carbone-carbone, en la présence d'hydrogène afin de saturer les liaisons coupées et les cycles aromatiques. Le mécanisme par lequel l'hydroconversion se produit implique typiquement la formation de radicaux libres d'hydrocarbure pendant la fragmentation principalement par craquage thermique, suivi par un coiffage des terminaisons ou fragments de radicaux libres avec de l'hydrogène en la présence de sites de catalyseur actifs. Bien sûr, pendant un procédé d'hydroconversion, d'autres réactions typiquement associées à l'« hydrotraitement » peuvent se produire comme l'élimination de soufre et d'azote de la charge ainsi que la saturation d'oléfines.

Le terme « hydrocracking » est souvent utilisé comme synonyme d'« hydroconversion » selon la terminologie anglaise, bien que « l'hydrocracking » fasse plutôt référence à un procédé similaire à une hydroconversion mais dans lequel le craquage de molécules d'hydrocarbure est principalement un craquage catalytique, c'est-à-dire un craquage se produisant en la présence d'un catalyseur d'hydrocraquage possédant une phase responsable de l'activité de craquage, par exemple des sites acides tels que contenus dans une argile ou des zéolithes. Selon la terminologie française par exemple, l'hydrocracking, qui peut être traduit par « hydrocraquage », fait généralement référence à cette dernière définition (craquage catalytique), et son usage est par exemple plutôt réservé pour le cas de distillats sous vide comme charges hydrocarbonées devant être converties, alors que le terme français « hydroconversion » est généralement réservé à la conversion de charges hydrocarbonées lourdes comme des résidus atmosphériques et sous vide (mais pas seulement).

Le terme « hydrotraitement » fait référence à une opération plus douce dont le but principal est d'éliminer des impuretés telles que le soufre, l'azote, l'oxygène, des halogénures, et des traces de métaux de la charge et de saturer des oléfines et/ou de stabiliser des radicaux libres d'hydrocarbure en les mettant à réagir avec de l'hydrogène plutôt que de les laisser réagir avec eux-mêmes. Le but principal n'est pas de changer la plage de point d'ébullition de la charge. L'hydrotraitement est mis en œuvre le plus souvent à l'aide d'un réacteur à lit fixe, bien que d'autres réacteurs d'hydroprocessing puissent également être utilisés pour l'hydrotraitement, par exemple un réacteur d'hydrotraitement à lit bouillonnant.

Le terme « hydroprocessing » fait référence d'une manière générale à la fois à des procédés « d'hydroconversion »/« d'hydrocraquage » et d'« hydrotraitement ».

Le terme « réacteur d'hydroconversion » fait référence à une quelconque cuve dans laquelle l'hydroconversion d'une charge est le but principal, e.g. le craquage de la charge (c'est-à-dire la réduction de la plage de point d'ébullition), en la présence d'hydrogène et d'un catalyseur d'hydroconversion. Les réacteurs d'hydroconversion comprennent typiquement un orifice d'entrée par lequel une charge hydrocarbonée lourde et de l'hydrogène peuvent être introduits et un orifice de

sortie duquel une matière valorisée peut être soutirée. Spécifiquement, les réacteurs d'hydroconversion sont également caractérisés par le fait qu'ils possèdent suffisamment d'énergie thermique pour provoquer la fragmentation de molécules d'hydrocarbure plus grandes en molécules plus petites par décomposition thermique. Des exemples de réacteurs d'hydroconversion comprennent, sans s'y limiter, des réacteurs à lit entraîné, également appelés réacteurs « slurry » (réacteurs à trois phases – liquide, gaz, solide, dans lesquels les phases solide et liquide peuvent se comporter comme une phase homogène), des réacteurs à lit bouillonnant (réacteurs fluidisés à trois phases), des réacteurs à lit mobile (réacteurs à trois phases avec mouvement descendant du catalyseur solide et écoulement ascendant ou descendant de liquide et de gaz), et des réacteurs à lit fixe (réacteurs à trois phases avec ruissellement descendant de charge liquide sur un lit fixe de catalyseur supporté avec de l'hydrogène s'écoulant typiquement simultanément avec le liquide, mais possiblement à contre-courant dans certains cas).

Les termes « lit hybride » et « lit bouillonnant hybride » et « lit hybride entraîné-bouillonnant » pour un réacteur d'hydroconversion font référence à un réacteur d'hydroconversion à lit bouillonnant comprenant un catalyseur entraîné en plus du catalyseur supporté poreux maintenu dans le réacteur à lit bouillonnant. De manière similaire, pour un procédé d'hydroconversion, ces termes font ainsi référence à un procédé comprenant un fonctionnement hybride d'un lit bouillonnant et d'un lit entraîné dans au moins un même réacteur d'hydroconversion. Le lit hybride est un lit mixte de deux types de catalyseurs de taille de particule et/ou de densité nécessairement différente(s), un type de catalyseur – le « catalyseur supporté poreux » – étant maintenu dans le réacteur et l'autre type de catalyseur – le « catalyseur entraîné », également communément appelé « catalyseur slurry » – étant entraîné hors du réacteur avec les effluents (charge valorisée). Dans la présente invention, le catalyseur entraîné est un catalyseur colloïdal ou un catalyseur moléculaire, tel que défini ci-dessous.

Les termes « catalyseurs colloïdal » et « catalyseurs dispersés de manière colloïdale » font référence à des particules de catalyseur ayant une taille de particule qui est colloïdale, e.g. moins d'environ 100 nm de diamètre, préférablement moins d'environ 10 nm de diamètre, plus préférablement moins d'environ 5 nm de diamètre, et le plus préférablement moins d'environ 1 nm de diamètre. Le terme « catalyseur colloïdal » comprend, sans s'y limiter, des composés de catalyseur moléculaire ou dispersé de manière moléculaire.

Les termes « catalyseurs moléculaires » et « catalyseurs dispersés de manière moléculaire » font référence à des composés de catalyseur qui sont essentiellement « dissous » ou complètement dissociés d'autres composés ou molécules de catalyseur dans une charge hydrocarbonée lourde, une fraction liquide non volatile, une fraction de fond, des résidus, ou une autre charge ou un autre produit

dans laquelle/lequel le catalyseur peut se trouver. Ils font également référence à de très petites particules ou feuillets de catalyseur qui contiennent seulement quelques molécules de catalyseur jointes ensemble (e.g. 15 molécules ou moins).

Les termes « catalyseur supporté poreux », « catalyseur supporté solide », et « catalyseur supporté »
5 font référence à des catalyseurs qui sont typiquement utilisés dans des systèmes d'hydroconversion en lit bouillonnant et à lit fixe conventionnels, y compris des catalyseurs conçus principalement pour l'hydrocraquage ou l'hydrodémétallation et des catalyseurs conçus principalement pour l'hydrotraitement. De tels catalyseurs comprennent typiquement (i) un support de catalyseur possédant une grande surface et de nombreux canaux ou pores interconnectés et (ii) des particules
10 fines d'un catalyseur actif telles que des sulfures de cobalt, de nickel, de tungstène, et de molybdène dispersées dans les pores. Les catalyseurs supportés sont communément produits sous forme d'extrudés (« pellets ») cylindriques ou de solides sphériques, bien que d'autres formes soient possibles.

Les termes « valoriser », « valorisation » et « valorisé », lorsqu'ils sont utilisés pour décrire une charge
15 qui est soumise ou a été soumise à une hydroconversion, ou une matière ou un produit résultant(e), font référence à l'une ou plusieurs des caractéristiques suivantes : une réduction du poids moléculaire de la charge, une réduction de la plage de point d'ébullition de la charge, une réduction de la concentration d'asphaltènes, une réduction de la concentration de radicaux libres d'hydrocarbure, une réduction du résidu de carbone Conradson, une augmentation du rapport atomique H/C de la charge,
20 et une réduction de la quantité d'impuretés, telles que le soufre, l'azote, l'oxygène, des halogénures, et des métaux.

Les termes « charge conditionnée » et « charge hydrocarbonée lourde conditionnée » font référence à la charge hydrocarbonée lourde devant être traitée dans au moins un réacteur à lit hybride d'hydroconversion, charge dans laquelle une formulation de précurseur de catalyseur comprenant une
25 composition de précurseur de catalyseur et un additif organique ont été combinés et mélangés suffisamment de sorte que lors de la formation du catalyseur, notamment par réaction avec du soufre, le catalyseur comprendra un catalyseur colloïdal ou moléculaire dispersé dans la charge.

Le terme « dispositif de mélange actif » fait référence à un dispositif de mélange comprenant une partie mobile, e.g. une tige ou une hélice d'agitation ou un rotor de turbine, pour mélanger activement
30 les composants.

Dans ce qui suit, le terme « comprend » est synonyme de (signifie la même chose que) « comporte » et « contient », et est inclusif ou ouvert et n'exclut pas d'autres éléments non spécifiés. Il sera compris que le terme « comprend » inclut le terme exclusif et fermé « constitué ».

Les termes « compris entre ... et ... » et « dans la plage de ... à ... » et « dans une plage de ... à ... » signifient que les valeurs aux limites de l'intervalle sont incluses dans la plage de valeurs décrite, sauf mention contraire.

5 Dans la description détaillée ci-dessous, de nombreux détails spécifiques sont exposés pour transmettre une compréhension plus profonde du procédé du système selon l'invention. Cependant, il sera apparent à l'homme de l'art que le procédé et le système peuvent être employés sans tous ces détails spécifiques. Dans d'autres cas, des caractéristiques qui sont bien connues n'ont pas été décrites en détails, afin de ne pas compliquer la description inutilement.

10 La figure 1 est un diagramme fonctionnel illustrant de manière schématique le principe du procédé 100 d'hydroconversion en lit hybride selon l'invention. Il diffère en particulier d'un procédé en lit hybride conventionnel, tel que décrit par exemple dans le document US2005/0241991, en ce que la formulation de précurseur de catalyseur comprend un additif organique lorsqu'elle est mélangée avec la charge hydrocarbonée, ladite formulation de précurseur de catalyseur comprenant également une composition de précurseur de catalyseur comprenant du molybdène et possédant un rapport molaire 15 spécifique de l'additif organique sur le molybdène.

Les termes « composé chimique organique » et « additif organique » sont utilisés indifféremment dans la présente description pour désigner le composé chimique organique comprenant au moins une fonction acide carboxylique et/ou au moins une fonction ester et/ou une fonction anhydride d'acide ajouté dans la formulation de précurseur de catalyseur mélangée avec la charge hydrocarbonée lourde 20 à l'étape (a), et décrit en détails plus loin. L'additif organique est un composé en plus d'un quelconque composé organique possible initialement présent dans la composition de précurseur de catalyseur.

Selon l'invention, une charge hydrocarbonée lourde 101 contenant une fraction d'au moins 50 % en poids possédant un point d'ébullition d'au moins 300°C, et contenant des métaux et des asphaltènes, est traitée dans un procédé d'hydroconversion 100 comprenant les étapes suivantes :

25 (a) préparation d'une charge hydrocarbonée lourde conditionnée 103 en mélangeant ladite charge hydrocarbonée lourde 101 avec une formulation de précurseur de catalyseur 104 de sorte qu'un catalyseur colloïdal ou moléculaire soit formé lorsqu'elle réagit avec du soufre, ladite formulation de précurseur de catalyseur 104 comprenant :

- une composition de précurseur de catalyseur 105 comprenant du molybdène, et
- 30 - un composé chimique organique 102 comprenant au moins une fonction acide carboxylique et/ou au moins une fonction ester et/ou au moins une fonction anhydride d'acide, et
- un rapport molaire entre ledit composé chimique organique 102 et le molybdène compris entre 0,1 : 1 à 20 : 1 ;

(b) chauffage de la charge hydrocarbonée lourde conditionnée 103 de l'étape (a) avec au moins un dispositif de préchauffage ;

- (c) introduction de la charge hydrocarbonée lourde conditionnée chauffée 106 de l'étape (b) dans au moins un réacteur à lit hybride bouillonnant-entraîné comprenant un catalyseur supporté poreux d'hydroconversion et opération dudit réacteur à lit hybride bouillonnant-entraîné en présence
- 5 d'hydrogène et dans des conditions d'hydroconversion pour produire une matière valorisée 107.

La matière valorisée 107 peut être en outre traitée dans une étape optionnelle (d).

Dans le procédé d'hydroconversion selon l'invention, le catalyseur colloïdal ou moléculaire est formé *in situ* dans la charge hydrocarbonée lourde conditionnée à l'étape (b) et/ou à l'étape (c).

- 10 Chaque étape, flux et matière impliqués sont maintenant détaillés ci-dessous.

Certaines des références numériques mentionnées ci-dessous font référence à la figure 6, qui illustre schématiquement un exemple d'un système d'hydroconversion en lit hybride 600 selon l'invention, ledit système étant décrit en détails plus tard dans la description, après la description du procédé général.

15 **Charge hydrocarbonée lourde**

- Le terme « charge hydrocarbonée lourde » fait référence à des pétroles bruts, du bitume de sables bitumineux, des fonds de baril et des résidus restants de procédés de raffinerie (e.g. des fonds de viscoréducteur), et une quelconque autre matière de qualité inférieure qui contient une quantité substantielle de fractions hydrocarbonées à point d'ébullition élevé et/ou qui comporte une quantité
- 20 significative d'asphaltènes qui peuvent désactiver un catalyseur supporté solide et/ou provoquer ou résulter en la formation de précurseurs de coke et de sédiments.

- La charge hydrocarbonée lourde 101 peut ainsi comprendre au moins l'une des charges suivantes : un pétrole brut, un bitume de sables bitumineux, des fonds de colonnes de distillation atmosphérique, des fonds de colonnes de distillation sous vide, des résidus, des fonds de viscoréducteur, du goudron
- 25 de charbon, une huile lourde provenant de schistes bitumineux, du charbon liquéfié, des bio-huiles lourdes, et des huiles lourdes comprenant des déchets de plastique et/ou une huile de pyrolyse de plastique.

- Les huiles de pyrolyse de plastique sont des huiles obtenues par la pyrolyse de plastiques, préférablement de déchets de plastique, et peuvent être obtenues par un traitement par pyrolyse catalytique, thermique ou alors peuvent être préparées par hydrométhyse (pyrolyse en la présence
- 30 d'un catalyseur et d'hydrogène).

En particulier, la charge hydrocarbonée lourde traitée contient des fractions hydrocarbonées parmi lesquelles au moins 50 % en poids, préférablement au moins 80 % en poids possèdent une température d'ébullition d'au moins 300°C, préférablement d'au moins 350°C ou d'au moins 375°C.

5 Ce sont des pétroles bruts ou des fractions hydrocarbonées lourdes résultant de la distillation atmosphérique et/ou sous vide d'un pétrole brut. Elles peuvent être aussi des résidus atmosphériques et/ou sous vide, et en particulier des résidus atmosphériques et/ou sous vide résultant d'un hydrotraitement, d'un hydrocraquage et/ou d'une hydroconversion. Elles peuvent être aussi des distillats sous vide, des fractions provenant d'une unité de craquage catalytique tel qu'un craquage catalytique en lit fluidisé (FCC), une unité de cokéfaction ou de viscoréduction.

10 Préférablement, ce sont des résidus sous vide. Généralement, ces résidus sont des fractions dans lesquelles au moins 80 % en poids possèdent une température d'ébullition d'au moins 450°C ou plus, et le plus souvent d'au moins 500°C ou 540°C.

Des fractions aromatiques extraites d'une unité de production de lubrifiant, des huiles désasphaltées (raffinats provenant d'une unité de désasphaltage), et de l'asphalte (résidus provenant d'une unité de désasphaltage) sont également appropriés en tant que charge.

15

La charge peut également être une fraction résiduelle provenant d'une liquéfaction directe de charbon (distillat sous vide et/ou résidu atmosphérique et/ou sous vide provenant e.g. d'un procédé H-Coal, marque commerciale déposée), d'une pyrolyse de charbon ou de résidus de schistes bitumineux, ou d'une fraction résiduelle provenant de la liquéfaction directe de biomasse lignocellulosique seule ou mélangée avec du charbon et/ou une fraction de pétrole (appelée ici « bio-huiles lourdes »).

20

Des exemples de charges hydrocarbonées lourdes comprennent, sans s'y limiter, un pétrole brut de Lloydminster, un bitume de Cold Lake, un bitume d'Athabasca, un pétrole brut de l'Oural, un pétrole brut Arabian Heavy, un pétrole brut Arabian Light, des fonds de colonnes de distillation atmosphérique, des fonds de colonnes de distillation sous vide, un résidu (ou « résidus »), un brai de résidus, un résidu sous vide, un brai de désasphaltage au solvant, et des fractions liquides non volatiles qui restent après la soumission d'un pétrole brut, d'un bitume provenant de sables bitumineux, de charbon liquéfié, de schistes bitumineux, ou de charges de goudron de charbon à une distillation, une séparation à chaud, et autre et qui contiennent des fractions à point d'ébullition élevé et/ou des asphaltènes.

25

30 Toutes ces charges peuvent être utilisées seules ou en mélange.

Les charges hydrocarbonées lourdes ci-dessus traitées dans le procédé et le système selon l'invention contiennent des métaux et des asphaltènes, en particulier des asphaltènes en C₇, et d'autres impuretés telles que du soufre et de l'azote.

Le terme « asphaltène » fait référence à la fraction d'une charge hydrocarbonée lourde qui est typiquement insoluble dans des solvants paraffiniques tels que le propane, le butane, le pentane, l'hexane, et l'heptane et qui comprend des feuillets de composés cycliques condensés maintenus ensemble par des hétéroatomes tels que le soufre, l'azote, l'oxygène et des métaux. Les asphaltènes comprennent globalement une large plage de composés complexes possédant de 80 à 160 000 atomes de carbone. Les asphaltènes sont définis sur le plan opérationnel comme des « asphaltènes en C₇ », c'est-à-dire des composés insolubles dans l'heptane selon la norme ASTM D 6560 (correspondant également à la norme NF T60-115), et une quelconque teneur en asphaltènes fait référence à des asphaltènes en C₇ dans la présente description. Les asphaltènes en C₇ sont des composés connus pour inhiber la conversion de fractions résiduelles, à la fois par leur capacité à former des résidus hydrocarbonés lourds, communément appelés coke, et par leur tendance à produire des sédiments qui limitent grandement l'exploitabilité d'unités d'hydrotraitement et d'hydroconversion.

La charge hydrocarbonée lourde 101 peut typiquement posséder du soufre à une teneur supérieure à 0,5 % en poids, un résidu de carbone Conradson d'au moins 3 % en poids, des asphaltènes en C₇ à une teneur supérieure à 1 % en poids, des métaux de transition et/ou de post-transition et/ou métalloïdes à une teneur supérieure à 2 ppm en poids, et des métaux alcalins et/ou alcalino-terreux à une teneur supérieure à 2 ppm en poids.

Ces types de charges sont en effet généralement riches en impuretés comme des métaux, en particulier des métaux de transition (e.g. Ni, V) et/ou des métaux de post-transition, et/ou des métalloïdes, pour lesquels une teneur peut être supérieure à 2 ppm en poids, ou supérieure à 20 ppm en poids, et même supérieure à 100 ppm en poids, et également en métaux alcalins (e.g. Na) et/ou en métaux alcalino-terreux dont la teneur peut être supérieure à 2 ppm en poids, même supérieure à 5 ppm en poids, et même supérieure à 7 ppm ou 10 ppm en poids.

La teneur en soufre est en effet généralement supérieure à 0,5 % en poids, et même supérieure à 1 % en poids, ou même supérieure à 2 % en poids.

La teneur en asphaltènes en C₇ peut en effet être d'au moins 1 % en poids, et même supérieure à 3 % en poids.

Le résidu de carbone Conradson est en effet en général supérieur à 3 % en poids, et même d'au moins 5 % en poids. Le résidu de carbone Conradson est défini par la norme ASTM D 482 et représente la

quantité de résidu de carbone produit après pyrolyse dans des conditions standards de température et de pression.

Ces teneurs sont exprimées en % en poids du poids total de la charge.

Étape (a) : préparation de charge hydrocarbonée lourde conditionnée

- 5 L'étape (a) comprend le mélange de ladite charge hydrocarbonée lourde 101 avec une formulation de précurseur de catalyseur 104 d'une manière telle qu'un catalyseur colloïdal ou moléculaire soit formé lorsqu'elle est mise à réagir avec du soufre. Ce mélange forme ce qui est appelé ici la charge hydrocarbonée lourde conditionnée 103.

- 10 La formulation de précurseur de catalyseur 104 comprend une composition de précurseur de catalyseur 105 comprenant du molybdène, et un composé chimique organique 102 comprenant au moins une fonction acide carboxylique et/ou au moins une fonction ester et/ou au moins une fonction anhydride d'acide.

Le rapport molaire entre ledit composé chimique organique 102 et le molybdène est compris entre 0,1 : 1 et 20 : 1.

- 15 Cette étape comprend un mélange complet/intime avec la formulation de précurseur de catalyseur qui conduira à la formation d'un catalyseur colloïdal ou moléculaire dispersé dans la charge hydrocarbonée lourde.

- 20 Selon un ou plusieurs modes de réalisation, un diluant d'huile hydrocarboné est utilisé pour former la formulation de précurseur de catalyseur 104. Préférentiellement, ledit diluant d'huile hydrocarboné est choisi dans le groupe constitué par un gasoil sous vide, une huile de décantation ou une huile de recyclage, un gasoil léger, des résidus sous vide, des huiles désasphaltées, et des résines, comme d'avantage détaillé ci-dessous, et est préférentiellement un gasoil sous vide.

- 25 Les inventeurs ont montré que cette étape (a) de mélange améliore le procédé d'hydroconversion en lit hybride bouillonnant-entraîné, en particulier en réduisant l'encrassement des installations, notamment en amont du réacteur d'hydroconversion hybride dans l'installation de chauffage de charge à l'étape (b).

- 30 Sans être lié à une quelconque théorie, la présence de l'additif organique pendant le mélange de la charge hydrocarbonée lourde avec la composition de précurseur de catalyseur permet une meilleure solubilité du précurseur de catalyseur colloïdal ou moléculaire dans la charge, évitant ou réduisant l'encrassement en particulier dû à des dépôts métalliques dans les installations en amont du réacteur d'hydroconversion hybride comme dans l'installation de chauffage, et améliorant ainsi la dispersion

du catalyseur colloïdal ou moléculaire formé à l'étape (b) et/ou à une étape ultérieure, générant ainsi une disponibilité accrue des sites actifs métalliques, favorisant l'hydrogénation de radicaux libres qui sont des précurseurs de coke et de sédiments, et générant une réduction substantielle de l'encrassement des installations.

5 L'additif organique

L'additif organique 102 possédant au moins une fonction acide carboxylique et/ou au moins une fonction ester et/ou au moins une fonction anhydride d'acide comprend préféablement au moins 6 atomes de carbone, et plus préféablement au moins 8 atomes de carbone.

Typiquement, l'additif organique 102 n'est ni un précurseur de catalyseur, ni un catalyseur.

10 En particulier, l'additif organique 102 ne contient aucun métal.

Des exemples d'additif organique comprennent, sans s'y limiter, l'acide 2-éthylhexanoïque, l'acide naphtéinique, l'acide caprylique, l'acide adipique, l'acide pimélique, l'acide subérique, l'acide azélaïque, l'acide sébacique, l'octanoate d'éthyle, le 2-éthylhexanoate d'éthyle, le 2-éthylhexanoate de 2-éthylhexyle, le 2-éthylhexanoate de benzyle, l'adipate de diéthyle, l'adipate de diméthyle, 15 l'adipate de bis(2-éthylhexyle), le pimélate de diméthyle, le subérate de diméthyle, le subérate de monométhyle, l'anhydride hexanoïque, l'anhydride caprylique. Avantageusement, l'additif organique est un composé chimique organique choisi dans le groupe constitué par la liste de composés spécifiques décrite ci-dessus, et leurs mélanges.

Préféablement, l'additif organique est un composé chimique organique comprenant au moins une 20 fonction acide carboxylique, et plus préféablement choisi dans le groupe constitué par l'acide 2-éthylhexanoïque, l'acide naphtéinique, l'acide caprylique, l'acide adipique, l'acide pimélique, l'acide subérique, l'acide azélaïque, et l'acide sébacique.

Plus préféablement, l'additif organique comprend, ou est constitué de, l'acide 2-éthylhexanoïque.

L'additif organique peut être un composé chimique organique comprenant au moins une fonction 25 ester et/ou une fonction anhydride d'acide, et par exemple choisi dans le groupe constitué par l'octanoate d'éthyle, le 2-éthylhexanoate d'éthyle, le 2-éthylhexanoate de 2-éthylhexyle, le 2-éthylhexanoate de benzyle, l'adipate de diéthyle, l'adipate de diméthyle, l'adipate de bis(2-éthylhexyle), le pimélate de diméthyle, le subérate de diméthyle, le subérate de monométhyle, et/ou dans le groupe constitué par l'anhydride hexanoïque et l'anhydride caprylique.

30 Plus préféablement, l'additif organique comprenant au moins une fonction ester et/ou une fonction anhydride d'acide comprend, ou est constitué de, l'octanoate d'éthyle ou le 2-éthylhexanoate de

2-éthylhexyle ou leurs mélanges, et préférablement est l'octanoate d'éthyle ou le 2-éthylhexanoate de 2-éthylhexyle.

L'additif organique est ajouté de sorte que le rapport molaire d'additif organique sur molybdène (apporté par le composé précurseur de catalyseur, e.g. le 2-éthylhexanoate de molybdène) dans la
5 formulation de précurseur de catalyseur 104 soit dans une plage d'environ 0,1 : 1 à environ 20 : 1, préférablement dans une plage d'environ 0,75 : 1 à environ 7 : 1, et plus préférablement dans une plage d'environ 1 : 1 à environ 5 : 1. Le terme « environ » fait référence à une approximation de $\pm 5\%$, préférablement de $\pm 1\%$.

Formulation de précurseur de catalyseur

10 La formulation de précurseur de catalyseur comprend une composition de précurseur de catalyseur choisie parmi tous les précurseurs de catalyseur métallique contenant du molybdène connus d'un homme de l'art, capables de former un catalyseur dispersé de manière colloïdale ou moléculaire (i.e. le catalyseur entraîné) en la présence d'hydrogène et/ou d' H_2S et/ou d'une quelconque autre source de soufre, et permettant l'hydroconversion d'une charge hydrocarbonée lourde après injection dans
15 ladite charge hydrocarbonée lourde.

La composition de précurseur de catalyseur contenant du molybdène est avantageusement une composition de précurseur de catalyseur soluble dans l'huile, contenant au moins un métal de transition.

La composition de précurseur de catalyseur comprend préférablement un composé ou complexe
20 organométallique soluble dans l'huile.

La composition de précurseur de catalyseur soluble dans l'huile possède préférablement une température de décomposition (température en dessous de laquelle la composition de précurseur de catalyseur est sensiblement stable chimiquement) dans une plage de $100^\circ C$ à $350^\circ C$, plus préférablement dans une plage de $150^\circ C$ à $300^\circ C$, et le plus préférablement dans une plage de $175^\circ C$
25 à $250^\circ C$.

Le composé ou complexe organométallique soluble dans l'huile est préférablement choisi dans le groupe constitué par le 2-éthylhexanoate de molybdène, le naphtanate de molybdène, et le molybdène hexacarbonyle.

Ces composés sont des exemples non limitatifs de compositions de précurseur de catalyseur solubles
30 dans l'huile.

Une composition de précurseur de catalyseur actuellement préférée est le 2-éthylhexanoate de molybdène (également communément appelé octoate de molybdène). Typiquement, le 2-éthylhexanoate de molybdène contient 15 % en poids de molybdène et possède une température de décomposition ou plage de température de décomposition suffisamment élevée pour éviter une
5 décomposition thermique substantielle lorsqu'il est mélangé avec une charge hydrocarbonée lourde à une température inférieure à 250°C.

Un homme de l'art peut, en suivant la présente invention, choisir un profil de température de mélange qui entraîne le mélange d'une composition de précurseur choisie, sans décomposition thermique substantielle avant la formation du catalyseur colloïdal ou moléculaire.

10 **Incorporation de l'additif organique**

L'étape de mélange (a) peut être mise en œuvre de différentes manières détaillées ci-dessous, principalement selon que l'additif organique est mélangé simultanément avec la charge hydrocarbonée lourde et la composition de précurseur de catalyseur, ou est introduit de manière séquentielle, en particulier par pré-mélange de la composition de précurseur de catalyseur avec
15 l'additif organique pour former la formulation de précurseur de catalyseur avant son mélange avec la charge hydrocarbonée lourde.

L'étape de mélange (a) comprend avantageusement l'utilisation d'au moins un mélangeur conditionneur 610 configuré pour fournir un mélange complet/intime entre la charge et la formulation de précurseur de catalyseur 104 pour former la charge hydrocarbonée lourde conditionnée.

20 **Premier mode de réalisation : mélange simultané de la charge hydrocarbonée, de l'additif organique et de la composition de précurseur de catalyseur**

Selon un premier mode de réalisation, l'étape (a) comprend le mélange simultané de l'additif organique 102 avec la composition de précurseur de catalyseur 105, préférablement précédemment diluée avec un diluant d'huile hydrocarboné, et avec la charge hydrocarbonée lourde 101.

25 Selon ce mode de réalisation, la formulation de précurseur de catalyseur 104, comprenant la composition de précurseur de catalyseur 105, préférablement précédemment diluée, et l'additif organique 102 est ainsi formée pendant le mélange avec la charge hydrocarbonée lourde 101.

L'additif organique est ajouté de sorte que le rapport molaire d'additif organique sur molybdène (apporté par le composé précurseur de catalyseur, e.g. le 2-éthylhexanoate de molybdène) soit dans
30 une plage d'environ 0,1 : 1 à environ 20 : 1, préférablement dans une plage d'environ 0,75 : 1 à environ

7 : 1, et plus préférablement dans une plage d'environ 1 : 1 à environ 5 : 1, comme mentionné précédemment.

Un tel mélange simultané est préférablement mis en œuvre à une température inférieure à une température à laquelle une partie substantielle de la composition de précurseur de catalyseur commence à se décomposer thermiquement, telle qu'à une température comprise entre la température ambiante, e.g. 15°C, et 300°C, plus préférablement comprise entre 50°C et 200 °C, et encore plus préférablement comprise entre 75°C et 175°C.

Un tel mélange simultané est réalisé pendant un temps suffisant et de manière à disperser le précurseur de catalyseur encore plus préférablement dans toute la charge afin de donner une charge hydrocarbonée lourde conditionnée 103 dans laquelle la composition de précurseur de catalyseur est mélangée complètement/intimement dans la charge hydrocarbonée lourde.

Préférablement, la pression manométrique est comprise entre 0 MPa et 25 MPa, plus préférablement comprise entre 0,01 MPa et 5 MPa.

Afin d'obtenir un mélange suffisant de la composition de précurseur de catalyseur dans la charge hydrocarbonée lourde avant la formation du catalyseur colloïdal ou moléculaire, le mélange simultané de la charge hydrocarbonée lourde 101, de l'additif organique 102 et de la composition de précurseur de catalyseur 105, avantageusement diluée avec un diluant hydrocarboné, est préférablement mis en œuvre pendant une période de temps dans la plage de 1 seconde à 30 minutes, plus préférablement de 1 seconde à 10 minutes, et encore plus préférablement dans une plage de 2 secondes à 3 minutes. Dans la présente description, un temps de mélange (ou temps de séjour pour le mélange) de 1 seconde comprend un mélange instantané.

Bien qu'il soit dans la portée de l'invention de mélanger directement la composition de précurseur de catalyseur 105 avec la charge hydrocarbonée lourde 101 et l'additif organique 102, on doit prendre soin dans de tels cas de mélanger les composants pendant un temps suffisant pour mélanger complètement/intimement la composition de précurseur de catalyseur dans la charge avant la formation du catalyseur. Cependant, un temps de mélange long, par exemple un mélange de 24 heures, peut engendrer pour certaines opérations industrielles un coût rédhibitoire.

Par conséquent, selon le premier mode de réalisation, l'étape (a) comprend préférablement une dilution de la composition de précurseur de catalyseur 105 avant le mélange simultané avec la charge hydrocarbonée lourde 101 et l'additif organique 102 : une pré-dilution de la composition de précurseur de catalyseur 105 avec un diluant hydrocarboné avant le mélange simultané de ladite composition de précurseur de catalyseur diluée avec la charge hydrocarbonée lourde et l'additif

organique 102 facilite grandement le mélange de manière complète et intime de la composition de précurseur de catalyseur dans la charge, particulièrement dans la période de temps relativement courte requise pour que des opérations industrielles à grande échelle soient économiquement viables.

Un tel mélange d'une composition de précurseur de catalyseur, préférablement de la composition de précurseur de catalyseur soluble dans l'huile, avec un flux hydrocarboné de diluant est par exemple décrit dans le document US2005/0241991 et rappelé ci-dessous.

L'utilisation d'une composition de précurseur de catalyseur diluée raccourcit le temps de mélange global (1) en réduisant ou en éliminant les différences de solubilité entre la composition de précurseur de catalyseur plus polaire et la charge hydrocarbonée lourde, (2) en réduisant ou en éliminant les différences de rhéologie entre la composition de précurseur de catalyseur et la charge hydrocarbonée lourde, et/ou (3) en brisant les molécules de précurseur de catalyseur pour former un soluté dans un diluant d'huile hydrocarboné qui est beaucoup plus facilement dispersé dans la charge hydrocarbonée lourde. Il est particulièrement avantageux de former tout d'abord une composition de précurseur de catalyseur diluée dans le cas où la charge hydrocarbonée lourde contient de l'eau (e.g. de l'eau condensée).

Sinon, la plus grande affinité de l'eau pour la composition de précurseur de catalyseur polaire peut causer une agglomération localisée de la composition de précurseur de catalyseur, résultant en une mauvaise dispersion et la formation de particules de catalyseur de taille micrométrique ou plus grande.

Le diluant d'huile hydrocarboné est préférablement sensiblement exempt d'eau (i.e. contient moins de 0,5 % en poids d'eau, préférablement moins de 0,1 % en poids d'eau, et plus préférablement moins de 750 ppm en poids d'eau) pour empêcher la formation de quantités substantielles de particules de catalyseur de taille micrométrique ou plus grande.

Des exemples de diluants d'hydrocarbure appropriés comprennent, sans s'y limiter, un gasoil sous vide connu comme « VGO » (qui possède typiquement une plage d'ébullition de 360°C à 524°C), une huile de décantation ou une huile de recyclage (qui possède typiquement une plage d'ébullition de 360°C à 550°C), un gasoil léger (qui possède typiquement une plage d'ébullition de 200°C à 360°C), des résidus sous vide (qui possèdent typiquement une plage d'ébullition de 524°C+), des huiles désasphaltées, et des résines.

Le rapport massique de composition de précurseur de catalyseur 105 sur diluant d'huile hydrocarboné est préférablement dans une plage de 1 : 500 à 1 : 1, plus préférablement dans une plage de 1 : 150 à 1 : 2, et encore plus préférablement dans une plage de 1 : 100 à 1 : 5 (e.g. 1 : 100, 1 : 50, 1 : 30, ou 1 : 10).

Ladite dilution avant le mélange simultané est avantageusement mise en œuvre pendant une période de temps de 1 seconde à 30 minutes, préférablement dans une plage de 1 seconde à 10 minutes, et encore plus préférablement dans une plage de 2 secondes à 3 minutes. Le temps réel pour cette dilution dépend, au moins en partie, de la température (i.e. qui affecte la viscosité des fluides) et de
5 l'intensité de mélange mise en œuvre pour la dilution.

Ladite dilution est également avantageusement mise en œuvre à une température inférieure à une température à laquelle une partie substantielle de la composition de précurseur de catalyseur commence à se décomposer thermiquement, préférablement à une température comprise entre la température ambiante, e.g. 15°C et 300°C, plus préférablement comprise entre la température
10 ambiante et 200°C, encore plus préférablement comprise entre 50°C et 200°C, encore plus préférablement comprise entre 75°C et 150°C, et encore plus préférablement entre 75°C et 100°C.

Il est entendu que la température réelle à laquelle la composition de précurseur de catalyseur diluée
105 est formée dépend majoritairement, de manière générale, de la température de décomposition de la composition de précurseur spécifique qui est utilisée.

15 Le mélangeur conditionneur 610 peut comprendre un dispositif de mélange actif, un quelconque système d'injection pour des conduites ou un quelconque mélangeur en ligne tel que détaillé ci-dessous.

Le mélange simultané de l'étape (a) selon le premier mode de réalisation peut être mis en œuvre dans une cuve dédiée d'un dispositif de mélange actif formant le mélangeur conditionneur 610.

20 Une telle configuration permet en particulier d'augmenter la dispersion du catalyseur colloïdal ou moléculaire formé dans à une étape ultérieure. L'utilisation d'une cuve dédiée permet également un temps de séjour élevé.

Un tel mélange simultané peut comprendre, en variante, l'injection dudit additif organique 102 et de la composition de précurseur de catalyseur 105, préférablement précédemment diluée avec un diluant
25 d'huile hydrocarboné, dans une conduite acheminant la charge hydrocarbonée lourde 101 vers le réacteur à lit hybride bouillonnant-entraîné.

Le mélangeur conditionneur 610 comprend ainsi, dans une telle configuration, la ou les partie(s) de la conduite dans laquelle le mélange est réalisé, et éventuellement des systèmes supplémentaires pour faciliter le mélange, comme par exemple des mélangeurs en ligne statiques ou des mélangeurs en ligne
30 à cisaillement élevé tel que décrit plus loin. Une telle configuration permet en particulier de réduire les investissements dans des installations et l'encombrement requis par comparaison avec un mélange dans une cuve dédiée.

Le mélangeur conditionneur 610 utilisé pour le mélange simultané peut également comprendre une combinaison d'une telle cuve dédiée d'un dispositif de mélange actif et de systèmes d'injection en conduite comprenant éventuellement des mélangeurs en ligne statiques et/ou à cisaillement élevé.

Des exemples d'appareils de mélange qui peuvent être utilisés pour effectuer un mélange simultané complet de la composition de précurseur de catalyseur 105, préférablement diluée, avec la charge hydrocarbonée lourde 101 et l'additif organique 102 comprennent, sans s'y limiter, un mélange à cisaillement élevé tel qu'un mélange créé dans une pompe avec une hélice ou un rotor de turbine ; des mélangeurs en ligne statiques multiples ; des mélangeurs en ligne statiques multiples en combinaison avec des mélangeurs en ligne à cisaillement élevé; des mélangeurs en ligne statiques multiples en combinaison avec des mélangeurs en ligne à cisaillement élevé suivis par un pompage de recirculation dans la cuve tampon ; des combinaisons des appareils ci-dessus suivies par une ou plusieurs pompes centrifuges multi-étagées. Selon un mode de réalisation, un mélange en continu plutôt que discontinu par lots successifs peut être mis en œuvre à l'aide de pompes à haute énergie possédant plusieurs compartiments dans lesquels la composition de précurseur de catalyseur 105, préférablement diluée, la charge hydrocarbonée lourde 101 et l'additif organique 102 sont brassés et mélangés comme faisant partie du procédé de pompage lui-même. L'appareil de mélange décrit précédemment peut également être utilisé pour le stade de dilution discuté ci-dessus dans lequel la composition de précurseur de catalyseur 105 est mélangée avec le diluant d'huile hydrocarbonée.

L'augmentation de la vigueur et/ou de l'énergie de cisaillement du procédé de mélange simultané réduit généralement le temps requis pour effectuer un mélange complet.

Deuxième mode de réalisation: pré-mélange de la composition de précurseur de catalyseur avec l'additif organique

Selon un deuxième mode de réalisation, comme illustré schématiquement dans la figure 2, l'étape de mélange (a) comprend (a1) le pré-mélange du composé d'additif organique 102 avec la composition de précurseur de catalyseur 105 pour produire la formulation de précurseur de catalyseur 104, et (a2) le mélange de ladite formulation de précurseur de catalyseur 104 avec ladite charge hydrocarbonée lourde 101.

L'étape (a1) de pré-mélange du composé d'additif organique 102 avec la composition de précurseur de catalyseur 105 pour produire la formulation de précurseur de catalyseur 104 peut être mise en œuvre *ex situ* (i.e. en dehors du système d'hydroconversion).

Dans un tel deuxième mode de réalisation, le mélangeur conditionneur 610 comprend au moins un premier appareil de mélange pour l'étape (a1) et au moins un deuxième appareil de mélange pour l'étape (a2).

À l'étape (a1), l'additif organique est ajouté de sorte que le rapport molaire d'additif organique 102 sur molybdène (apporté par la composition de précurseur de catalyseur, e.g. le 2-éthylhexanoate de molybdène) dans la formulation de précurseur de catalyseur 104 soit dans une plage d'environ 0,1 : 1 à environ 20 : 1, préférablement dans une plage d'environ 0,75 : 1 à environ 7 : 1, et plus préférablement dans une plage d'environ 1 : 1 à environ 5 : 1.

À l'étape (a1), la composition de précurseur de catalyseur 105 est mélangée à une température inférieure à une température à laquelle une partie substantielle de la composition de précurseur de catalyseur commence à se décomposer thermiquement, préférablement à une température comprise entre la température ambiante, e.g. 15°C et 300°C, plus préférablement comprise entre la température ambiante et 200°C, encore plus préférablement comprise entre 50°C et 200°C, et encore plus préférablement comprise entre 75°C et 150°C, et même encore plus préférablement entre 75°C et 100°C.

Étape (a1)

L'étape (a1) peut elle-même être mise en œuvre de différentes manières détaillées ci-dessous.

Bien qu'il soit dans la portée de l'invention de mélanger directement une formulation de précurseur de catalyseur constituée de la composition de précurseur de catalyseur 105 et de l'additif organique 102 avec la charge hydrocarbonée lourde 101 à l'étape (a2), le procédé selon ledit deuxième mode de réalisation de l'invention comprend préférablement à l'étape (a1) l'utilisation d'un diluant d'huile hydrocarboné pour produire la formulation de précurseur de catalyseur 104, notamment pour faciliter le mélange de manière complète et intime de la composition de précurseur de catalyseur dans la charge à l'étape (a2) dans la période de temps relativement courte requise pour que des opérations industrielles à grande échelle soient économiquement viables.

L'utilisation d'un diluant d'huile hydrocarboné pour produire la formulation de précurseur de catalyseur 104 raccourcit le temps de mélange à l'étape (a2) pour les raisons déjà mentionnées ci-dessus en relation avec la description de la composition de précurseur de catalyseur diluée pour le premier mode de réalisation (réduction ou élimination de différences de solubilité, de rhéologie etc.).

Des exemples de diluants hydrocarbonés appropriés comprennent, sans s'y limiter, un gasoil sous vide connu comme « VGO » (qui possède typiquement une plage d'ébullition de 360°C à 524°C), une huile

de décantation ou une huile de recyclage (qui possède typiquement une plage d'ébullition de 360°C à 550°C), et un gasoil léger (qui possède typiquement une plage d'ébullition de 200°C à 360°C).

Le rapport massique de composition de précurseur de catalyseur 105 sur diluant d'huile hydrocarboné dans la formulation de précurseur de catalyseur 104 est préférablement dans une plage de 1 : 500 à 1 : 1, plus préférablement dans une plage de 1 : 150 à 1 : 2, et encore plus préférablement dans une plage de 1 : 100 à 1 : 5 (e.g. 1 : 100, 1 : 50, 1 : 30, ou 1 : 10).

Selon un ou plusieurs sous-modes de réalisation, comme illustré schématiquement dans la figure 3, l'étape (a1) du procédé 300 selon le deuxième mode de réalisation comprend :

- ($\alpha 1$) le pré-mélange dudit additif organique 102 avec un diluant d'huile hydrocarboné 108 pour former un diluant contenant l'additif 108' ; et
- ($\alpha 2$) le mélange du diluant contenant l'additif 108' avec ladite composition de précurseur de catalyseur 105 pour produire ladite formulation de précurseur de catalyseur 104.

L'étape ($\alpha 1$) est préférablement mise en œuvre à une température comprise entre la température ambiante, e.g. 15°C et 300°C, préférablement comprise entre la température ambiante et 200°C, encore plus préférablement comprise entre 50°C et 200°C, encore plus préférablement comprise entre 75°C et 150°C, et même encore plus préférablement entre 75°C et 100°C.

La pression pour le stade de pré-mélange ($\alpha 1$) est aussi avantageusement la pression réelle du flux de diluant 108. Préférablement, la pression manométrique pour le stade de pré-mélange ($\alpha 1$) est comprise entre 0 MPa et 25 MPa, plus préférablement comprise entre 0,01 MPa et 5 MPa.

Le temps de séjour peut être compris entre 1 seconde et plusieurs jours, préférablement dans une plage de 1 seconde à 30 minutes, plus préférablement dans une plage de 1 seconde à 10 minutes, et le plus préférablement dans une plage de 1 seconde à 30 secondes.

L'étape ($\alpha 2$) est préférablement mise en œuvre à une température inférieure à une température à laquelle une partie substantielle de la composition de précurseur de catalyseur 105 commence à se décomposer thermiquement, préférablement à une température comprise entre la température ambiante, e.g. 15°C et 300°C, préférablement comprise entre la température ambiante et 200°C, encore plus préférablement comprise entre 50°C et 200°C, encore plus préférablement comprise entre 75°C et 150°C, et même encore plus préférablement entre 75°C et 100°C.

La pression de l'étape de mélange ($\alpha 2$) est aussi avantageusement la pression réelle du flux de diluant 108'.

Préférentiellement, la pression manométrique pour le stade de pré-mélange (α_2) est comprise entre 0 MPa et 25 MPa, plus préférentiellement comprise entre 0,01 MPa et 5 MPa.

Le temps de séjour peut être compris entre 1 seconde et plusieurs jours, préférentiellement dans une plage de 1 seconde à 30 minutes, plus préférentiellement dans une plage de 1 seconde à 10 minutes, et
5 encore plus préférentiellement dans une plage de 1 seconde à 30 secondes.

Il est entendu que la température réelle utilisée à l'étape (α_2) dépend typiquement de la température de décomposition de la composition de précurseur particulière qui est utilisée.

Selon un ou plusieurs sous-modes de réalisation, comme illustré schématiquement dans la figure 4, l'étape (α_1) du procédé 400 selon ledit deuxième mode de réalisation comprend :

- 10 - (β_1) le pré-mélange dudit additif organique 102 avec ladite composition de précurseur de catalyseur 105 pour former une composition de précurseur de catalyseur contenant l'additif 105' ; et
- (β_2) le mélange de ladite composition de précurseur de catalyseur contenant l'additif 105' avec un diluant d'huile hydrocarboné 108 pour produire ladite formulation de précurseur de catalyseur 104.

L'étape (β_1) est préférentiellement mise en œuvre à une température inférieure à une température à
15 laquelle une partie substantielle de la composition de précurseur de catalyseur 105 commence à se décomposer thermiquement, préférentiellement à une température comprise entre la température ambiante, e.g. 15°C et 300°C, préférentiellement comprise entre la température ambiante et 200°C, encore plus préférentiellement comprise entre 50°C et 200°C, encore plus préférentiellement comprise entre 75°C et 150°C, et même encore plus préférentiellement entre 75°C et 100°C.

20 Préférentiellement, la pression manométrique pour le stade de mélange (β_1) est comprise entre 0 MPa et 25 MPa, plus préférentiellement comprise entre 0,01 MPa et 5 MPa.

Le temps de séjour peut être compris entre 1 seconde et plusieurs jours, préférentiellement dans une plage de 1 seconde à 30 minutes, plus préférentiellement dans une plage de 1 seconde à 10 minutes, et encore plus préférentiellement dans une plage de 1 seconde à 30 secondes.

25 L'étape (β_2) est préférentiellement mise en œuvre à une température inférieure à une température à laquelle une partie substantielle de la composition de précurseur de catalyseur 105 commence à se décomposer thermiquement, préférentiellement à une température comprise entre la température ambiante, e.g. 15°C et 300°C, préférentiellement comprise entre la température ambiante et 200°C, encore plus préférentiellement comprise entre 50°C et 200°C, encore plus préférentiellement comprise entre
30 75°C et 150°C, et même encore plus préférentiellement comprise entre 75°C et 100°C.

Préféablement, la pression manométrique pour le stade de mélange (β_2) est comprise entre 0 MPa et 25 MPa, plus préféablement comprise entre 0,01 MPa et 5 MPa.

Le temps de séjour peut être compris entre 1 seconde et plusieurs jours, préféablement dans une plage de 1 seconde à 30 minutes, plus préféablement dans une plage de 1 seconde à 10 minutes, et
5 encore plus préféablement dans une plage de 1 seconde à 30 secondes.

Il est entendu que la température réelle utilisée aux étapes (β_1) et (β_2) dépend typiquement largement de la température de décomposition de la composition de précurseur particulière qui est utilisée.

Selon un ou plusieurs sous-modes de réalisation, comme illustré schématiquement dans la figure 5, l'étape (a1) du procédé 500 selon ledit deuxième mode de réalisation comprend :

- 10 - (γ_1) le pré-mélange de ladite composition de précurseur de catalyseur 105 avec un diluant d'huile hydrocarboné 108 pour former une composition de précurseur de catalyseur diluée 109 ; et
- (γ_2) le mélange de ladite composition de précurseur de catalyseur diluée 109 avec l'additif organique 102 pour produire ladite formulation de précurseur de catalyseur 104.

L'étape (γ_1) est préféablement mise en œuvre à une température inférieure à une température à
15 laquelle une partie substantielle de la composition de précurseur de catalyseur 105 commence à se décomposer thermiquement, préféablement à une température comprise entre la température ambiante, e.g. 15°C et 300°C, préféablement comprise entre la température ambiante et 200°C, encore plus préféablement comprise entre 50°C et 200°C, encore plus préféablement comprise entre 75°C et 150°C, et même encore plus préféablement entre 75°C et 100°C.

20 Préféablement, la pression manométrique pour le stade de mélange (γ_1) est comprise entre 0 MPa et 25 MPa, plus préféablement comprise entre 0,01 MPa et 5 MPa.

Le temps de séjour peut être compris entre 1 seconde et plusieurs jours, préféablement dans une plage de 1 seconde à 30 minutes, plus préféablement dans une plage de 1 seconde à 10 minutes, et encore plus préféablement dans une plage de 1 seconde à 30 secondes.

25 L'étape (γ_2) est préféablement mise en œuvre à une température inférieure à une température à laquelle une partie substantielle de la composition de précurseur de catalyseur 105 commence à se décomposer thermiquement, préféablement à une température comprise entre la température ambiante, e.g. 15°C et 300°C, préféablement comprise entre la température ambiante et 200°C, encore plus préféablement comprise entre 50°C et 200°C, encore plus préféablement comprise entre
30 75°C et 150°C, et même encore plus préféablement entre 75°C et 100°C.

Préféablement, la pression manométrique pour le stade de mélange (γ_2) est comprise entre 0 MPa et 25 MPa, plus préféablement comprise entre 0,01 MPa et 5 MPa.

Le temps de séjour peut être compris entre 1 seconde et plusieurs jours, préféablement dans une plage de 1 seconde à 30 minutes, plus préféablement dans une plage de 1 seconde à 10 minutes, et
5 encore plus préféablement dans une plage de 1 seconde à 30 secondes.

Il est entendu que la température réelle utilisée aux étapes (γ_1) et (γ_2) dépend typiquement largement de la température de décomposition de la composition de précurseur particulière qui est utilisée.

Les différentes sous-étapes de mélange de l'étape (a1) peuvent être mises en œuvre en utilisant différents appareils de mélange, des exemples desquels comprennent, sans s'y limiter, un mélange à
10 cisaillement élevé tel qu'un mélange créé dans une cuve avec une hélice ou un rotor de turbine ; des mélangeurs en ligne statiques multiples ; des mélangeurs en ligne statiques multiples en combinaison avec des mélangeurs en ligne à cisaillement élevé ; des mélangeurs en ligne statiques multiples en combinaison avec des mélangeurs en ligne à cisaillement élevé suivis par un pompage de
15 recirculation dans la cuve tampon ; des combinaisons des appareils ci-dessus suivies par une ou plusieurs pompes centrifuges multi-étagées. Selon un mode de réalisation, un mélange en continu plutôt que discontinu par lots successifs peut être mis en œuvre à l'aide de pompes à haute énergie possédant plusieurs compartiments dans lesquels les composants devant être mélangés sont brassés et mélangés comme faisant partie du procédé de pompage lui-même.

20 Par exemple, chacune des différentes sous-étapes de mélange de l'étape (a1) peut être mise en œuvre dans une cuve dédiée d'un dispositif de mélange actif faisant partie du premier appareil de mélange du mélangeur conditionneur 610.

Une telle configuration permet en particulier d'augmenter la dispersion du catalyseur colloïdal ou moléculaire formé à une étape ultérieure. L'utilisation d'une cuve dédiée permet également
25 d'atteindre un temps de séjour élevé.

Selon un autre exemple, chacune des différentes sous-étapes de mélange de l'étape (a1) peut en variante comprendre l'injection du composant devant être mélangé dans une conduite acheminant l'autre composant, appelée ici système d'injection en conduite. Le deuxième appareil de mélange du mélangeur conditionneur 610 comprend ainsi, dans une telle configuration, la ou les partie(s) de la
30 conduite dans laquelle/lesquelles le mélange est réalisé, et éventuellement des systèmes supplémentaires pour faciliter le mélange, comme par exemple des mélangeurs en ligne statiques ou des mélangeurs en ligne à cisaillement élevé comme décrit ci-dessus. Une telle configuration permet

en particulier de réduire les investissements dans des installations et l'encombrement requis par comparaison avec un mélange dans une cuve dédiée.

Selon un autre exemple, le premier appareil de mélange du mélangeur conditionneur 610 peut comprendre une combinaison d'une telle cuve dédiée d'un dispositif de mélange actif et des systèmes d'injection en conduite comprenant éventuellement des mélangeurs en ligne statiques et/ou à cisaillement élevé.

Étape (a2)

L'étape (a2) de mélange de la formulation de précurseur de catalyseur 104 contenant déjà l'additif organique avec ladite charge hydrocarbonée lourde 101 est préférablement mise en œuvre à une température inférieure à une température à laquelle une partie substantielle de la composition de précurseur de catalyseur commence à se décomposer thermiquement, comme à une température de la température ambiante, e.g. 15°C, à 300°C, préférablement dans une plage de 50°C à 200°C, et encore plus préférablement dans une plage de 75°C à 175°C, pour produire la charge hydrocarbonée lourde conditionnée 103.

Préférablement, la pression manométrique est comprise entre 0 MPa et 25 MPa, plus préférablement comprise entre 0,01 MPa et 5 MPa.

L'étape (a2) est réalisée pendant un temps suffisant et de manière à disperser la formulation de précurseur de catalyseur dans toute la charge afin de donner une charge hydrocarbonée lourde conditionnée 103 dans laquelle la composition de précurseur de catalyseur est complètement/intimement mélangée avec la charge hydrocarbonée lourde.

Afin d'obtenir un mélange suffisant de la formulation de précurseur de catalyseur 104 dans la charge hydrocarbonée lourde formant le catalyseur colloïdal ou moléculaire, l'étape (a2) est préférablement mise en œuvre pendant une période de temps dans la plage de 1 seconde à 30 minutes, plus préférablement de 1 seconde à 10 minutes, et encore plus préférablement dans une plage de 2 secondes à 3 minutes.

L'étape (a2) selon le deuxième mode de réalisation peut être mise en œuvre dans une cuve dédiée d'un dispositif de mélange actif formant le deuxième appareil de mélange du mélangeur conditionneur 610.

Une telle configuration permet en particulier d'augmenter la dispersion du catalyseur colloïdal ou moléculaire formé à une étape ultérieure. L'utilisation d'une cuve dédiée permet également d'atteindre un temps de séjour élevé.

L'étape (a2) peut en variante comprendre l'injection de ladite formulation de précurseur de catalyseur 104 dans une conduite acheminant la charge hydrocarbonée lourde 101 vers le réacteur à lit hybride bouillonnant-entraîné. Le deuxième appareil de mélange du mélangeur conditionneur 610 comprend ainsi dans une telle configuration la ou les partie(s) de la conduite dans laquelle/lesquelles le mélange est réalisé, et éventuellement des systèmes supplémentaires pour faciliter le mélange, comme par exemple des mélangeurs en ligne statiques ou des mélangeurs en ligne à cisaillement élevé comme décrit ci-dessus. Une telle configuration permet en particulier de réduire les investissements dans des installations et l'encombrement requis par comparaison avec un mélange dans une cuve dédiée.

Le deuxième appareil de mélange du mélangeur conditionneur 610 peut également comprendre une combinaison d'une telle cuve dédiée d'un dispositif de mélange actif et des systèmes d'injection en conduite comprenant éventuellement des mélangeurs en ligne statiques et/ou à cisaillement élevé.

En variante, à l'étape (a2), la formulation de précurseur de catalyseur 104 peut être initialement mélangée avec 20 % de la charge hydrocarbonée lourde 101, la charge hydrocarbonée lourde mélangée résultante peut être mélangée avec encore 40 % de la charge hydrocarbonée lourde, et les 60 % résultant de la charge hydrocarbonée lourde mélangée peuvent être mélangés avec les 40 % restants de charge hydrocarbonée lourde conformément à de bonnes pratiques d'ingénierie de dilution progressive pour disperser complètement la formulation de précurseur de catalyseur 104 dans la charge hydrocarbonée lourde. Le temps de mélange dans les dispositifs ou procédés de mélange appropriés décrits ici doit également être utilisé pour l'approche par dilution progressive.

Le procédé selon la présente invention est préférablement mis en œuvre selon le deuxième mode de réalisation dans lequel l'étape (a) comprend (a1) le prémélange du composé d'additif organique 102 avec la composition de précurseur de catalyseur 105 pour produire la formulation de précurseur de catalyseur 104, et (a2) le mélange de ladite formulation de précurseur de catalyseur 104 avec ladite charge hydrocarbonée lourde 101.

À l'étape (a), le mélange de la charge hydrocarbonée lourde 101 avec la composition de précurseur de catalyseur 104 peut être fait pour la charge hydrocarbonée lourde 101, en partie ou en totalité.

Selon un ou plusieurs modes de réalisation préférés, l'étape de mélange (a) est mise en œuvre entre la formulation de précurseur de catalyseur 104 et le flux entier de la charge hydrocarbonée lourde 101 envoyé dans le système d'hydroconversion. Dans un ou plusieurs modes de réalisation en variante, l'étape de mélange (a) est mise en œuvre entre la formulation de précurseur de catalyseur 104 et une partie du flux de la charge hydrocarbonée lourde 101 envoyé à l'hydroconversion. Ainsi, la préparation de l'huile lourde conditionnée 103 peut être mise en œuvre en mélangeant au moins une partie du flux de ladite charge hydrocarbonée lourde 101, par exemple d'au moins 50 % en poids du flux de

ladite charge hydrocarbonée lourde 101, avec la formulation de précurseur de catalyseur 104. La partie complémentaire du flux de ladite charge hydrocarbonée lourde 101 peut être réincorporée une fois que la formulation de précurseur de catalyseur 104 a été ajoutée, c'est-à-dire mélangée avec la charge hydrocarbonée lourde conditionnée 103 avant son préchauffage à l'étape (b).

5 **Étape (b) : chauffage de la charge hydrocarbonée lourde conditionnée**

La charge hydrocarbonée lourde conditionnée 103 formée à l'étape (a) est ensuite chauffée dans au moins un dispositif de préchauffage 630, avant d'être introduite dans le réacteur à lit hybride pour l'hydroconversion.

10 La charge d'huile conditionnée 103 est envoyée à l'au moins un dispositif de préchauffage 630, optionnellement pressurisée par une pompe.

Le dispositif de préchauffage comprend tout moyen de chauffage capable de chauffer une charge hydrocarbonée lourde connu d'un homme de l'art. Le dispositif de préchauffage peut comprendre un four comprenant au moins un compartiment de préchauffage, et/ou des tubes dans lesquels la charge hydrocarbonée s'écoule, un mélangeur de la charge hydrocarbonée conditionnée avec H₂, un type
15 quelconque d'échangeurs de chaleur appropriés, par exemple des échangeurs de chaleur tubulaires ou en spirale dans lesquels la charge hydrocarbonée s'écoule, etc.

Ce pré-chauffage de la charge hydrocarbonée lourde conditionnée permet d'atteindre une température cible dans le réacteur d'hydroconversion hybride à l'étape ultérieure (d).

20 La charge hydrocarbonée conditionnée 103 est plus préférablement chauffée dans le dispositif de préchauffage 630 à une température dans une plage de 280°C à 450°C, encore plus préférablement dans une plage de 300°C à 400°C, et encore plus préférablement dans une plage de 320°C à 365°C, en particulier afin d'atteindre plus tard une température cible dans le réacteur d'hydroconversion à l'étape (c).

25 La température de peau du dispositif de préchauffage, e.g. la température de peau de la coque en acier d'un compartiment ou de tubes d'un four ou d'échangeur(s) de chaleur, peut atteindre de 400°C à 650°C. Le mélange de la formulation de précurseur de catalyseur 104 comprenant la composition de précurseur de catalyseur 105 et l'additif organique 102 avec la charge hydrocarbonée lourde 101 à l'étape (a) évite ou réduit l'encrassement qui peut se produire dans le dispositif de préchauffage à ces températures élevées.

30 Selon un ou plusieurs modes de réalisation, la charge conditionnée est chauffée à une température qui est 100°C inférieure à la température d'hydroconversion dans le réacteur d'hydroconversion

hybride, préférablement 50°C inférieure à la température d'hydroconversion. Par exemple, pour une température d'hydroconversion dans la plage de 410°C à 440°C, la charge hydrocarbonée conditionnée peut être chauffée à l'étape (b) à une température dans la plage de 310°C à 340°C.

La pression absolue est comprise entre la pression atmosphérique (e.g. 0,101325 MPa) et 38 MPa, 5 préférablement entre 5 MPa et 25 MPa et préférablement entre 6 MPa et 20 MPa.

Le chauffage à l'étape (b) provoque avantageusement le fait que la charge hydrocarbonée conditionnée libère du soufre qui peut se combiner avec le métal de la composition de précurseur de catalyseur.

Selon un ou plusieurs modes de réalisation, le catalyseur colloïdal ou moléculaire est formé, ou au 10 moins commence à se former, *in situ* dans la charge hydrocarbonée lourde conditionnée à cette étape (b) de chauffage dans le dispositif de préchauffage 630.

Afin de former le catalyseur colloïdal ou moléculaire, du soufre doit être disponible (e.g. en tant qu'H₂S) pour se combiner avec le métal de la composition de précurseur de catalyseur.

Formation du catalyseur colloïdal ou moléculaire *in situ* dans la charge hydrocarbonée lourde 15 conditionnée

La formation générale du catalyseur colloïdal ou moléculaire *in situ* dans la charge hydrocarbonée lourde conditionnée est décrite en détails ci-dessous, ainsi que les conditions requises pour une telle formation à l'étape (b) et/ou (c).

Dans le cas où la charge hydrocarbonée lourde comprend du soufre en quantité suffisante ou en excès, 20 le catalyseur activé final peut être formé *in situ* par chauffage de la charge hydrocarbonée lourde conditionnée 103 à une température suffisante pour libérer le soufre de celle-ci.

Une source de soufre peut ainsi être de l'H₂S dissous dans la charge hydrocarbonée lourde, ou de l'H₂S contenu dans de l'hydrogène recyclé au réacteur d'hydroconversion à lit hybride pour l'hydroconversion ou de l'H₂S provenant de molécules organiques soufrées présentes dans la charge 25 ou éventuellement introduites préalablement dans la charge hydrocarbonée lourde (injection de disulfure de diméthyle, de thioacétamide, de toute charge hydrocarbonée contenant du soufre du type mercaptans, de sulfures, de pétrole contenant du soufre, de gasoil contenant du soufre, de distillat sous vide contenant du soufre, de résidu contenant du soufre), une telle injection étant rare et réservée à des charges hydrocarbonées lourdes très atypiques.

30 Ainsi, une source de soufre peut être des composés du soufre dans la charge ou un composé du soufre ajouté à la charge.

Selon un ou plusieurs modes de réalisation, la formation du catalyseur dispersé colloïdal ou moléculaire est mise en œuvre à une pression absolue comprise entre la pression atmosphérique et 38 MPa, préférablement entre 5 et 25 MPa et préférablement entre 6 et 20 MPa.

5 En raison du mélange complet/intime à l'étape (a), un catalyseur dispersé de manière moléculaire peut se former lors de la réaction avec du soufre pour former le composé de type sulfure métallique. Dans certaines circonstances, une faible agglomération peut se produire, donnant des particules de catalyseur de taille colloïdale. Cependant, on estime que le fait de prendre soin de mélanger complètement la composition de précurseur dans toute la charge hydrocarbonée lourde à l'étape (a) donnera des molécules de catalyseur individuelles plutôt que des particules colloïdales. Le fait de
10 réaliser un simple assemblage, en omettant de mélanger suffisamment, provoque typiquement la formation de grands composés agglomérés de type sulfure métallique qui sont de taille du micron ou plus grande.

Afin de former le catalyseur de type sulfure métallique, la charge conditionnée 103 est préférablement chauffée à une température dans une plage allant de la température ambiante, e.g. 15°C, à 500°C, plus
15 préférablement dans la plage de 200°C à 500°C, encore plus préférablement dans une plage de 250°C à 450°C, et encore plus préférablement dans une plage de 300°C à 435°C.

La température utilisée à l'étape (b) et/ou (c) permet la formation du catalyseur de type sulfure métallique.

Le catalyseur colloïdal ou moléculaire peut ainsi être formé, au moins en partie, pendant cette étape
20 de chauffage (b), avant que la charge conditionnée chauffée 106 ne soit introduite dans le réacteur d'hydroconversion à lit hybride à l'étape (c).

Le catalyseur colloïdal ou moléculaire peut également être formé *in situ* dans le réacteur d'hydroconversion à lit hybride lui-même à l'étape (c), en particulier soit totalement, soit en partie dans le cas où il a commencé à se former à l'étape (b).

25 La concentration en molybdène dans la charge d'huile conditionnée est préférablement dans une plage de 5 ppm à 500 ppm en poids de la charge hydrocarbonée lourde 101, plus préférablement dans une plage de 10 ppm à 300 ppm en poids, plus préférablement dans une plage de 10 ppm à 175 ppm en poids, encore plus préférablement dans une plage de 10 ppm à 75 ppm en poids, et encore plus préférablement dans une plage de 10 ppm à 50 ppm en poids.

30 Le Mo peut devenir plus concentré alors que des fractions volatiles sont éliminées d'une fraction de résidu non volatile.

- Puisque le catalyseur colloïdal ou moléculaire a tendance à être très hydrophile, les particules ou molécules individuelles auront tendance à migrer vers les fragments ou molécules plus hydrophiles dans la charge hydrocarbonée lourde, notamment les asphaltènes. Tandis que la nature hautement polaire du composé de catalyseur provoque ou permet au catalyseur colloïdal ou moléculaire de
- 5 s'associer avec des molécules d'asphaltène, c'est l'incompatibilité générale entre le composé de catalyseur hautement polaire et la charge hydrocarbonée lourde hydrophobe qui nécessite le mélange intime ou complet mentionné précédemment de la formulation de précurseur de catalyseur soluble dans l'huile dans la charge hydrocarbonée lourde avant la formation du catalyseur colloïdal ou moléculaire.
- 10 Préféablement, le catalyseur colloïdal ou moléculaire comprend du disulfure de molybdène.
- Théoriquement, un cristal nanométrique de disulfure de molybdène possède 7 atomes de molybdène pris en sandwich entre 14 atomes de soufre, et le nombre total d'atomes de molybdène exposés au niveau du bord, ainsi disponibles pour une activité catalytique, est plus grand que dans un cristal de taille du micron de disulfure de molybdène. En termes pratiques, la formation de petites particules de
- 15 catalyseur comme dans la présente invention, c'est-à-dire un catalyseur colloïdal ou moléculaire, dotées d'une dispersion améliorée, se traduit par plus de particules de catalyseur et des sites de catalyseur distribués plus uniformément dans toute la charge hydrocarbonée. De plus, on estime que les particules de disulfure de molybdène de taille nanométrique ou plus petite s'associent intimement avec des molécules d'asphaltène.
- 20 **Étape (c) : hydroconversion de la charge conditionnée chauffée**
- La charge conditionnée chauffée 106 est ensuite introduite, éventuellement pressurisée par une pompe, notamment si elle n'a pas déjà été pressurisée avant l'étape (b), dans au moins un réacteur à lit hybride bouillonnant-entraîné 640 conjointement avec de l'hydrogène 601, et est exploitée dans des conditions d'hydroconversion pour produire une matière valorisée 107.
- 25 Comme mentionné précédemment, le catalyseur colloïdal ou moléculaire peut se former *in situ* dans le réacteur d'hydroconversion à lit hybride lui-même à l'étape (c), s'il n'est pas totalement formé ou pas formé du tout à l'étape (b).
- Lorsque le catalyseur colloïdal ou moléculaire est formé *in situ* dans la charge hydrocarbonée lourde conditionnée à l'étape (b), la charge conditionnée chauffée 106 contient déjà le catalyseur colloïdal ou
- 30 moléculaire, en partie ou en totalité, lorsqu'elle est introduite dans l'au moins un réacteur à lit hybride bouillonnant-entraîné 640.

Le réacteur à lit hybride bouillonnant-entraîné 640 comprend une phase solide qui comporte un catalyseur supporté poreux sous la forme d'un lit expansé, une phase d'hydrocarbure liquide comprenant ladite charge hydrocarbonée lourde conditionnée chauffée 106 contenant le catalyseur colloïdal ou moléculaire dispersé dans celle-ci, et une phase gazeuse comprenant de l'hydrogène.

- 5 Le réacteur à lit hybride bouillonnant-entraîné 640 est un réacteur d'hydroconversion à lit bouillonnant comprenant le catalyseur moléculaire ou colloïdal entraîné hors du réacteur avec les effluents (charge valorisée), en plus d'un catalyseur supporté poreux, sous la forme d'un lit expansé, maintenu dans le réacteur à lit bouillonnant.

- 10 Selon un ou plusieurs modes de réalisation, le fonctionnement du réacteur d'hydroconversion à lit hybride est basé sur celui d'un réacteur à lit bouillonnant comme utilisé pour le procédé H-Oil™, tel que décrit, par exemple, dans les brevets US4521295 ou US4495060 ou US4457831 ou US4354852 ou dans l'article Aiche, Mars 19-23, 1995, Houston, Texas, article numéro 46d, "Second generation ebullated bed technology". Selon cette mise en œuvre, le réacteur à lit bouillonnant peut comprendre une pompe de recirculation qui rend possible le fait de maintenir le catalyseur solide supporté poreux
- 15 en un lit bouillonnant par recyclage continu d'au moins une partie d'une fraction liquide soutirée au niveau de la partie supérieure du réacteur et réinjectée au niveau de la partie inférieure du réacteur.

- Le réacteur à lit hybride comporte préféablement un orifice d'entrée situé au niveau ou à proximité de la partie inférieure du réacteur à lit hybride par lequel la charge conditionnée chauffée 106 est introduite conjointement avec l'hydrogène 601, et un orifice de sortie au niveau ou à proximité de la
- 20 partie supérieure du réacteur par lequel la matière valorisée 107 est soutirée. Le réacteur à lit hybride comporte en outre une zone de catalyseur expansé comprenant le catalyseur supporté poreux. Le réacteur à lit hybride comprend également une zone exempte de catalyseur supporté inférieure située en dessous de la zone de catalyseur expansé, et une zone exempte de catalyseur supporté supérieure située au-dessus de la zone de catalyseur expansé. Le catalyseur colloïdal ou moléculaire est dispersé
- 25 dans toute la charge dans le réacteur à lit hybride, y compris à la fois dans la zone de catalyseur expansé et dans les zones exemptes de catalyseur supporté, et donc disponible pour stimuler des réactions de valorisation dans ce qui constitue des zones exemptes de catalyseur dans des réacteurs à lit bouillonnant conventionnels. La charge dans le réacteur à lit hybride recircule de manière continue depuis la zone exempte de catalyseur supporté supérieure jusqu'à la zone exempte de catalyseur supporté inférieure au moyen d'un conduit de recycle en communication avec une pompe d'ébullition.
- 30 Au niveau de la partie supérieure du conduit de recycle se trouve une coupelle de recycle en forme d'entonnoir par laquelle la charge est aspirée depuis la zone exempte de catalyseur supporté

supérieure. La charge recyclée interne est mélangée avec de la charge conditionnée chauffée 106 fraîche et de l'hydrogène gazeux 601 supplémentaire.

Comme il est connu, et décrit par exemple dans le brevet FR3033797, lorsqu'il est usé, le catalyseur d'hydroconversion supporté poreux peut être partiellement remplacé par du catalyseur frais, en
5 soutirant le catalyseur usé préférentiellement au niveau de la partie inférieure du réacteur, et en introduisant du catalyseur frais soit au niveau de la partie supérieure, soit au niveau de la partie inférieure du réacteur. Ce remplacement de catalyseur usé est préférentiellement réalisé à des intervalles de temps réguliers, et préférentiellement par bouffées ou virtuellement de manière continue. Ces
10 soutirages/remplacements sont réalisés en utilisant des dispositifs qui rendent avantageusement possible le fonctionnement en continu de cette étape d'hydroconversion. Par exemple, des ouvertures de tubes d'entrée et de sortie dans la zone de catalyseur expansé peuvent être utilisées pour introduire/soutirer respectivement le catalyseur supporté frais et usé.

La présence de catalyseur colloïdal ou moléculaire dans le réacteur à lit hybride fournit une activité d'hydrogénation catalytique supplémentaire, à la fois dans la zone de catalyseur expansé, dans le
15 conduit de recycle, et dans les zones exemptes de catalyseur supporté inférieure et supérieure. Le coiffage de radicaux libres à l'extérieur du catalyseur supporté poreux minimise la formation de sédiments et de précurseurs de coke, qui sont souvent responsables de la désactivation du catalyseur supporté. Ceci peut permettre une réduction de la quantité de catalyseur supporté poreux qui aurait été sinon requise pour mettre en œuvre une réaction d'hydroconversion souhaitée. Ceci peut
20 également réduire le rythme auquel le catalyseur supporté poreux doit être soutiré et réapprovisionné.

Le catalyseur supporté poreux d'hydroconversion utilisé dans l'étape d'hydroconversion (c) peut contenir un ou plusieurs éléments des Groupes 4 à 12 du Tableau Périodique des Éléments, qui sont déposés sur un support. Le support du catalyseur supporté poreux peut avantageusement être un
25 support amorphe, tel que de la silice, de l'alumine, de la silice/alumine, du dioxyde de titane ou des combinaisons de ces structures, et très préférentiellement de l'alumine.

Le catalyseur peut contenir au moins un métal du Groupe VIII choisi parmi le nickel et le cobalt, préférentiellement le nickel, ledit élément du Groupe VIII étant préférentiellement utilisé en combinaison avec au moins un métal du Groupe VIB choisi parmi le molybdène et le tungstène ; préférentiellement, le
30 métal du Groupe VIB est le molybdène.

Dans la présente description, les groupes d'éléments chimiques peuvent être donnés selon la classification CAS (CRC Handbook of Chemistry and Physics, publié par CRC Press, Éditeur en Chef D.R.

Lide, 81^e édition, 2000-2001). Par exemple, le Groupe VIII selon la classification CAS correspond aux métaux des colonnes 8, 9 et 10 selon la nouvelle classification UICPA.

Avantageusement, le catalyseur supporté poreux d'hydroconversion utilisé dans l'étape d'hydroconversion (d) comprend un support d'alumine et au moins un métal du Groupe VIII choisi parmi le nickel et le cobalt, préférablement le nickel, et au moins un métal du Groupe VIB choisi parmi le molybdène et le tungstène, préférablement le molybdène. Préféralement, le catalyseur supporté poreux d'hydroconversion comprend du nickel en tant qu'élément du Groupe VIII et du molybdène en tant qu'élément du Groupe VIB.

La teneur en métal du groupe non noble VIII, en particulier de nickel, est avantageusement comprise entre 0,5 % et 10 % en poids, exprimée en poids d'oxyde métallique (en particulier NiO), et préférablement entre 1 % et 6 % en poids, et la teneur en métal du groupe VIB, en particulier de molybdène, est avantageusement comprise entre 1 % et 30 % en poids, exprimée en poids d'oxyde métallique (en particulier de trioxyde de molybdène MoO₃), et préférablement entre 4 % et 20 % en poids. Les teneurs des métaux sont exprimées en pourcentage en poids d'oxyde métallique par rapport au poids du catalyseur supporté poreux.

Ce catalyseur supporté poreux est avantageusement utilisé sous forme d'extrudés ou de billes. Les billes possèdent, par exemple, un diamètre compris entre 0,4 mm et 4,0 mm. Les extrudés possèdent, par exemple, une forme cylindrique dotée d'un diamètre compris entre 0,5 mm et 4,0 mm et une longueur comprise entre 1 mm et 5 mm. Les extrudés peuvent également être des objets d'une forme différente telle que des trilobes, des tétralobes réguliers ou irréguliers, ou d'autres multilobes.

Des catalyseurs supportés poreux d'autres formes peuvent également être utilisés.

La taille de ces différentes formes de catalyseurs supportés poreux peut être caractérisée au moyen du diamètre équivalent. Le diamètre équivalent est défini comme six fois le rapport entre le volume de la particule et la superficie externe de la particule. Le catalyseur supporté poreux utilisé sous forme d'extrudés, de billes ou d'autres formes possède ainsi un diamètre équivalent compris entre 0,4 mm et 4,4 mm. Ces catalyseurs supportés poreux sont bien connus de l'homme de l'art.

Dans l'étape d'hydroconversion (c), ladite charge conditionnée chauffée 106 est généralement convertie dans des conditions conventionnelles pour l'hydroconversion d'une charge hydrocarbonée lourde.

Selon un ou plusieurs modes de réalisation, l'étape d'hydroconversion (c) est mise en œuvre sous une pression absolue comprise entre 2 et 38 MPa, préférablement entre 5 et 25 MPa et préférablement entre 6 et 20 MPa, et à une température comprise entre 300°C et 550°C, préférablement entre 350°C

et 500°C, préférablement entre 370°C et 450°C, plus préférablement entre 400°C et 440°C, et encore plus préférablement entre 410°C et 435°C.

Selon un ou plusieurs modes de réalisation, la vitesse volumique horaire (VVH), ou liquid hourly space velocity (LHSV) en anglais, de la charge par rapport au volume de chaque réacteur hybride est comprise
5 entre 0,05 h⁻¹ et 10 h⁻¹, préférablement entre 0,10 h⁻¹ et 2 h⁻¹ et préférablement entre 0,10 h⁻¹ et 1 h⁻¹. Selon un autre mode de réalisation, la VVH est comprise 0,05 h⁻¹ et 0,09 h⁻¹. La VVH est définie comme le débit volumétrique d'alimentation liquide à température ambiante et pression atmosphérique (typiquement 15°C et 0,101325 MPa) par volume de réacteur.

Selon un ou plusieurs modes de réalisation, la quantité d'hydrogène mélangée avec la charge
10 hydrocarbonée lourde 106 est préférablement comprise entre 50 et 5 000 mètres cubes normaux (Nm³) par mètre cube (m³) de charge hydrocarbonée lourde liquide, telle qu'entre 100 et 3 000 Nm³/m³ et préférablement entre 200 et 2 000 Nm³/m³.

Selon un ou plusieurs modes de réalisation, l'étape d'hydroconversion (c) est mise en œuvre dans un ou plusieurs réacteurs d'hydroconversion à lit hybride, qui peuvent être en série et/ou en parallèle.

15 **Étape (d) : traitement ultérieur de la matière valorisée de l'étape d'hydroconversion (c)**

La matière valorisée 107 peut être traitée plus avant.

Des exemples d'un tel traitement ultérieur comprennent, sans limitation, au moins l'un des traitements suivants : une séparation de fractions d'hydrocarbure de la matière valorisée, une hydroconversion supplémentaire dans un ou plusieurs réacteurs à lit hybride bouillonnant-entraîné ou
20 réacteurs à lit bouillonnant supplémentaires pour produire une matière davantage valorisée, un fractionnement en fractions hydrocarbonées de la matière davantage valorisée, un désasphaltage d'au moins une partie de la matière valorisée 107 ou d'une fraction liquide lourde résultant d'un fractionnement de la matière valorisée ou de la matière davantage valorisée, une purification dans un lit de garde de la matière valorisée ou davantage valorisée pour éliminer au moins une partie du
25 catalyseur colloïdal ou moléculaire et des impuretés métalliques.

Les diverses fractions hydrocarbonées qui peuvent être produites à partir de la matière valorisée 107 peuvent être envoyées à différents procédés dans la raffinerie, et des détails de ces post-traitements ne sont pas décrits ici puisque qu'ils sont généralement connus de l'homme de l'art et compliqueront la description inutilement. Par exemple, des fractions gazeuses, du naphta, des distillats moyens, du
30 VGO, de la DAO peuvent être envoyés à des procédés d'hydrotraitement, de vapocraquage, de craquage catalytique en lit fluidisé (FCC), d'hydrocraquage, d'extraction d'huile lubrifiante, etc., des résidus (des résidus atmosphériques ou sous vide) peuvent également être post-traités, ou utilisés

pour d'autres applications comme la gazéification, la production de bitume etc. Les fractions lourdes, y compris les résidus, peuvent également être recyclé(e)s dans le procédé d'hydroconversion, par exemple dans le réacteur à lit hybride.

Selon un ou plusieurs modes de réalisation, comme illustré dans la figure 6, le procédé comprend en outre :

- 5 - une deuxième étape d'hydroconversion dans un deuxième réacteur à lit hybride bouillonnant-entraîné 660 en la présence d'hydrogène 604 d'au moins une partie de, ou de toute, la matière valorisée résultant de l'étape d'hydroconversion (c) ou optionnellement d'une fraction lourde liquide 603 qui bout de manière prédominante à une température supérieure ou égale à 350°C résultant d'une
- 10 étape de séparation optionnelle séparant une partie de, ou toute, la matière valorisée résultant de l'étape d'hydroconversion (c), ledit réacteur à lit hybride bouillonnant-entraîné 660 comprenant un deuxième catalyseur supporté poreux et opérant dans des conditions d'hydroconversion pour produire un effluent liquide hydroconverti 605 doté d'une fraction de résidu lourd réduite, d'un résidu de carbone Conradson réduit, et éventuellement d'une quantité réduite de soufre et/ou d'azote, et/ou
- 15 de métaux ;
- une étape de fractionnement d'une partie de, ou de tout, ledit effluent liquide hydroconverti 605 dans une section de fractionnement 670 pour produire au moins une fraction lourde 607 qui bout de manière prédominante à une température supérieure ou égale à 350°C, ladite fraction lourde contenant une fraction résiduelle qui bout à une température supérieure ou égale à 540°C ;
- 20 - une étape optionnelle de désasphaltage d'une partie de, ou de toute, ladite fraction lourde 607 dans un désasphalteur 680 avec au moins un solvant hydrocarboné pour produire une huile désasphaltée DAO 608 et un asphalte résiduel 609.

Ladite deuxième étape d'hydroconversion est réalisée d'une manière similaire à celle qui a été décrite pour l'étape d'hydroconversion (c), et sa description n'est par conséquent pas répétée ici. Ceci

25 s'applique notamment aux conditions d'opération, aux équipements utilisées, aux catalyseurs supportés poreux d'hydroconversion utilisés, à l'exception des spécifications mentionnées ci-dessous.

Comme pour l'étape d'hydroconversion (c), la deuxième étape d'hydroconversion est réalisée dans un deuxième réacteur à lit hybride bouillonnant-entraîné 660 similaire au réacteur à lit hybride 640.

Dans cette étape d'hydroconversion supplémentaire, les conditions d'opération peuvent être

30 similaires ou différentes de celles dans l'étape d'hydroconversion (c), la température restant dans la plage comprise entre 300°C et 550°C, préférablement entre 350°C et 500°C, plus préférablement entre 370°C et 450°C, plus préférablement entre 400°C et 440°C, et encore plus préférablement entre 410°C et 435°C, et la quantité d'hydrogène introduite dans le réacteur restant dans la plage comprise entre

50 et 5 000 Nm³/m³ de charge liquide, préférablement entre 100 et 3 000 Nm³/m³, et encore plus préférablement entre 200 et 2 000 Nm³/m³. Les autres paramètres de pression et de VVH sont dans des plages identiques à celles décrites pour l'étape hydroconversion (c).

5 Le catalyseur supporté poreux d'hydroconversion utilisé dans le deuxième réacteur à lit hybride 660 peut être le même que celui utilisé dans le réacteur à lit hybride 640, ou peut également être un autre catalyseur supporté poreux également approprié pour l'hydroconversion de charges hydrocarbonées lourdes, tel que défini pour le catalyseur supporté utilisé dans l'étape hydroconversion (c).

10 L'étape de séparation optionnelle, séparant une partie de, ou toute, la matière valorisée 107 pour produire au moins deux fractions comprenant la fraction liquide lourde 603 qui bout de manière prédominante à une température supérieure ou égale à 350°C, est mise en œuvre dans une section de séparation 650.

15 La ou les autres fractions 602 sont une ou des fractions légère(s) et intermédiaire(s). La fraction légère ainsi séparée contient principalement des gaz (H₂, H₂S, NH₃, et C₁-C₄), du naphta (fraction qui bout à une température inférieure à 150°C), du kérosène (fraction qui bout entre 150°C et 250°C), et au moins une partie du diesel (fraction qui bout entre 250°C et 375°C). La fraction légère peut ensuite être envoyée au moins partiellement à unité de fractionnement (non représentée dans la figure 6) où les gaz légers sont extraits de ladite fraction légère, par exemple par passage à travers un ballon de détente. L'hydrogène gazeux ainsi récupéré, qui peut avoir été envoyé à une installation de purification et de compression, peut avantageusement être recyclé dans l'étape d'hydroconversion (c).
20 L'hydrogène gazeux récupéré peut également être utilisé dans d'autres installations de la raffinerie.

La section de séparation 650 comprend tout moyen de séparation connu d'un homme de l'art. Elle peut comprendre un ou plusieurs ballons de détente agencés en série, et/ou une ou plusieurs colonnes de stripping de vapeur et/ou à l'hydrogène, et/ou une colonne de distillation atmosphérique, et/ou une colonne de distillation sous vide, et est préférablement constituée d'un unique ballon de détente,
25 communément appelé « séparateur chaud ».

L'étape de fractionnement séparant une partie de, ou tout, l'effluent liquide hydroconverti de la deuxième étape d'hydroconversion pour produire au moins deux fractions comprenant l'au moins une fraction liquide lourde 607 qui bout de manière prédominante à une température supérieure à 350°C, préférablement supérieure à 500°C et préférablement supérieure à 540°C, est mise en œuvre dans la
30 section de fractionnement 670 comprenant tout moyen de séparation connu d'un homme de l'art. La ou les autres fractions 606 sont une ou des fractions légère(s) et intermédiaire(s).

La fraction liquide lourde 607 contient une fraction qui bout à une température supérieure à 540°C, appelée résidu sous vide (qui est la fraction non convertie). Elle peut contenir une partie de la fraction de diesel qui bout entre 250°C et 375°C et une fraction qui bout entre 375°C et 540°C, appelée distillat sous vide.

- 5 La section de fractionnement 670 peut comprendre un ou plusieurs ballons de détente agencés en série, et/ou une ou plusieurs colonnes de strippage de vapeur et/ou à l'hydrogène, et/ou une colonne de distillation atmosphérique, et/ou une colonne de distillation sous vide, et est préférablement constituée d'un ensemble de plusieurs ballons de détente en série et de colonnes de distillation atmosphérique et sous vide.
- 10 Lorsque l'on souhaite recycler une partie de la fraction de résidus lourds (e.g. une partie de la fraction liquide lourde 607, et/ou une partie de l'asphalte résiduel 609, ou une partie de la DAO 608) dans le système d'hydroconversion (e.g. dans le réacteur à lit hybride 640 ou en amont) il peut être avantageux de laisser le catalyseur colloïdal ou moléculaire dans les résidus, et/ou la fraction d'asphalte résiduelle. Une purge sur le flux recyclé peut être mise en œuvre, en général pour éviter que certains composés
- 15 ne s'accumulent à des niveaux excessifs.

La présente invention concerne également un système de lit bouillonnant-entraîné 600 configuré pour hydroconvertir la charge hydrocarbonée lourde 101 comme détaillé ci-dessus. Les références numériques mentionnées ci-dessous concernent la figure 6, qui illustre schématiquement un exemple d'un système d'hydroconversion à lit hybride selon l'invention. Ledit système 600 comprend :

- 20 - le mélange conditionneur 610 configuré pour préparer la charge hydrocarbonée lourde conditionnée 103 en mélangeant ladite charge hydrocarbonée lourde 101 avec la formulation de précurseur de catalyseur 104 qui comprend la composition de précurseur de catalyseur 105 comprenant du molybdène et l'additif organique à raison d'un rapport molaire entre ledit composé chimique organique 102 et le molybdène compris entre 0,1 : 1 et 20 : 1 ;
- 25 - l'au moins un dispositif de préchauffage 630 configuré pour chauffer la charge conditionnée 103 ;
- l'au moins un réacteur à lit hybride bouillonnant-entraîné 640 configuré pour comprendre :
- un lit de catalyseur expansé comprenant une phase solide qui comporte un catalyseur supporté poreux en tant qu'une phase solide,
- une phase hydrocarbonée liquide comprenant la charge hydrocarbonée lourde conditionnée
- 30 chauffée 106 contenant le catalyseur colloïdal ou moléculaire dispersé dans celle-ci ;
- et une phase gazeuse comprenant de l'hydrogène.

Ledit au moins un réacteur à lit hybride bouillonnant-entraîné 640 est également configuré pour opérer en la présence d'hydrogène et dans des conditions d'hydroconversion afin de causer un

craquage thermique d'hydrocarbures dans ladite charge conditionnée chauffée pour fournir une matière valorisée 107.

Ledit au moins un dispositif de préchauffage 630 et/ou ledit au moins un réacteur à lit hybride bouillonnant-entraîné 640 sont également configurés pour former le catalyseur colloïdal ou moléculaire dans ladite charge hydrocarbonée lourde conditionnée.

Des détails concernant chaque appareil/dispositif/section utilisé(e) dans le système en lit bouillonnant-entraîné ont déjà été mentionnés ci-dessus en rapport avec le procédé et ne sont pas répétés.

Exemple

L'exemple suivant illustre, sans limiter la portée de l'invention, certaines des qualités de performance du procédé et du système selon l'invention, en particulier l'encrassement réduit des installations, par comparaison avec un procédé et un système selon l'art antérieur.

L'exemple est basé sur un essai utilisant un dispositif analytique, appelé Alcor Hot Liquid Process Simulator, ou HLPS, stimulant l'effet d'encrassement de résidus atmosphériques (AR) dans des échangeurs de chaleur.

L'AR est pompé à travers un tube chauffant (échangeur de chaleur à tube-dans-coque à écoulement laminaire) dans des conditions contrôlées et des dépôts d'encrassement sont formés sur le tube chauffant. La température de l'AR qui sort de l'échangeur de chaleur est liée à l'effet des dépôts sur l'efficacité de l'échangeur de chaleur. La diminution de la température de sortie de liquide d'AR depuis sa valeur maximale initiale est appelée Delta T et est corrélée à la quantité de dépôts. Plus la diminution de Delta T est grande, plus la quantité d'encrassement et de dépôts est élevée.

L'essai HLPS peut être utilisé pour évaluer la tendance à l'encrassement de différents AR en comparant la pente décroissante de la température de sortie de liquide d'AR obtenue dans des conditions d'essai identiques. L'efficacité d'un additif organique peut également être déterminée en comparant les résultats d'essais d'un échantillon pur (sans un additif organique) à l'échantillon mélangé avec l'additif organique.

Deux échantillons sont testés : l'échantillon 1 est un mélange d'une charge hydrocarbonée lourde et d'un catalyseur moléculaire ou colloïdal selon l'art antérieur, et l'échantillon 2 est un mélange selon l'invention comprenant la même charge hydrocarbonée lourde avec le même catalyseur moléculaire ou colloïdal, en plus d'un additif organique.

La charge hydrocarbonée lourde utilisée (« Charge ») est un résidu atmosphérique (AR) dont la composition principale et les propriétés sont données dans le tableau 1 ci-dessous.

Tableau 1

	Méthode normalisée	Unité	Charge	VGO (diluante de CPC)
Densité	NF EN ISO 12185		0,959	0,8677
IBP à 350°C	ASTM D1160	% en poids	21	2,7
350 à 540°C	ASTM D1160	% en poids	35	95,5
540°C+	ASTM D1160	% en poids	44	1,8
C	ASTM D5291	% en poids	84,5	86,5
H	ASTM D5291	% en poids	11,4	13,71
N	ASTM D5291	% en poids	0,3	0,0037
S	NF ISO 8754	% en poids	3,81	0,074
Ni	ASTM D7260	ppm en poids	25	< 2
V	ASTM D7260	ppm en poids	78	< 2
K	ASTM D7260	ppm en poids	2	< 1
Na	ASTM D7260	ppm en poids	196	< 1
Ca	ASTM D7260	ppm en poids	< 1	< 1
P	ASTM D7260	ppm en poids	< 5	< 5
Si	ASTM D7260	ppm en poids	< 1	< 1
Fe	ASTM D7260	ppm en poids	3	6
Ti	ASTM D7260	ppm en poids	79	< 1
Asphaltènes en C ₅	UOP99 - 07	% en poids	10,6	0,2
Asphaltènes en C ₇	NF T60-115	% en poids	4,7	0,05
Carbone Conradson	NF EN ISO 10370	% en poids	11,3	0,2

Échantillon 1 : l'échantillon 1 est un mélange de la Charge (AR) et d'une composition de précurseur de catalyseur (CPC) qui est du 2-éthylhexanoate de molybdène dilué dans un gasoil sous vide (VGO).

- 5 La composition du VGO est donnée dans le tableau 1 ci-dessus.

La solution de CPC est obtenue en mélangeant le 2-éthylhexanoate de molybdène avec le VGO, à une température de 70°C pendant une période de temps de 30 minutes.

La teneur en molybdène dans la solution de CPC contenant du VGO est de 3 500 ppm en poids.

- La solution de CPC est ensuite mélangée avec la Charge (AR) à une température de 70°C et pendant
10 une période de temps de 30 minutes.

La teneur en Mo dans l'échantillon 1 est de 283 ppm en poids (voir tableau 2 ci-dessous).

Échantillon 2 : l'échantillon 2 est un mélange d'Alimentation (AR) avec la même solution de CPC (2-éthylhexanoate de molybdène dilué avec le VGO) comme dans l'échantillon 1, et avec un additif organique qui est l'acide 2-éthylhexanoïque (2EHA). Le numéro CAS du 2EHA est 149-57-5.

La solution de CPC, obtenue comme détaillé pour l'échantillon 1, est d'abord mélangée avec le 2EHA, pendant une période de temps de 30 min, et à une température de 70°C.

Ensuite, la solution de CPC contenant l'additif organique 2EHA est mélangée avec la Charge (AR), à une température de 70°C et pendant une période de temps de 30 minutes.

- 5 La teneur en Mo dans l'échantillon 2 est de 283 ppm en poids (voir tableau 2 ci-dessous).

La concentration d'additif organique 2EHA est de 5 761 ppm en poids (voir tableau 2 ci-dessous).

Le rapport molaire de 2EHA/Mo = 13,6.

Tableau 2

	Échantillon 1 : Charge + CPC dans VGO	Échantillon 2 : Charge + (CPC dans VGO + 2EHA)
Mo (ppm en poids)	283	283
Additif organique de type acide 2EHA (ppm en poids)	-	5 761

- 10 La teneur en Mo dans les échantillons a été déterminée selon la norme ASTM D7260. La teneur en additif organique de type acide et ester a été déterminée par pesée.

Les conditions d'essai HLPS sont données dans le tableau 3 ci-dessous.

Tableau 3

Mode d'essai	Passage unique
Température de la Charge (°C)	90
Débit (mL/min)	1
Température d'huile entrante (°C)	100
Température de tube (°C)	450
Matériau de tube	Acier 1018
Pression Manométrique (MPa)	3,4

- 15 Les résultats de l'essai pour les différents échantillons (S_1 pour l'échantillon 1, S_2 pour l'échantillon 2) sont montrés dans le graphique de la figure 7. L'axe X représente le temps en heures, et l'axe Y représente la différence de température ΔT entre la température du mélange d'huile (échantillon) sortant du tube à un temps t $[T_{\text{Huile Sortie}}]_t$ et la température maximale du mélange d'huile (échantillon) sortant du tube $[T_{\text{Huile Sortie}}]_{\text{Max}}$: $\Delta T = [T_{\text{Huile Sortie}}]_t - [T_{\text{Huile Sortie}}]_{\text{Max}}$.

- 20 Les résultats montrent que l'échantillon 1 possède une forte tendance à l'encrassement puisque son Delta T baisse rapidement. L'échantillon 2 qui contient un additif organique, e.g. le 2EHA, selon

l'invention a un Delta T plus bas que l'échantillon 1, montrant que le comportement d'encrassement est significativement réduit sous l'action dudit additif organique.

Revendications

1. Procédé pour l'hydroconversion d'une charge hydrocarbonée lourde (101) contenant une fraction d'au moins 50 % en poids possédant un point d'ébullition d'au moins 300°C, et contenant des métaux et des asphaltènes, comprenant les étapes suivantes :
 - 5 (a) préparation d'une charge hydrocarbonée lourde conditionnée (103) en mélangeant ladite charge hydrocarbonée lourde (101) avec une formulation de précurseur de catalyseur (104) d'une telle manière qu'un catalyseur colloïdal ou moléculaire soit formé lorsqu'elle réagit avec du soufre, ladite formulation de précurseur de catalyseur (104) comprenant :
 - une composition de précurseur de catalyseur (105) comprenant du molybdène, et
 - 10 - un composé chimique organique (102) comprenant au moins une fonction acide carboxylique et/ou au moins une fonction ester et/ou au moins une fonction anhydride d'acide, et le rapport molaire entre ledit composé chimique organique (102) et le molybdène dans ladite formulation de précurseur de catalyseur (104) étant compris entre 0,1 : 1 et 20 : 1 ;
 - (b) chauffage de la charge hydrocarbonée lourde conditionnée (103) de l'étape (a) dans au moins
 - 15 un dispositif de préchauffage ;
 - (c) introduction de ladite charge hydrocarbonée lourde conditionnée chauffée (106) de l'étape (b) dans au moins un réacteur à lit hybride bouillonnant-entraîné comprenant un catalyseur supporté poreux d'hydroconversion et le fait de faire fonctionner le réacteur à lit hybride bouillonnant-entraîné en la présence d'hydrogène et dans des conditions d'hydroconversion pour produire une
 - 20 matière valorisée (107) et le catalyseur colloïdal ou moléculaire étant formé *in situ* dans la charge hydrocarbonée lourde conditionnée à l'étape (b) et/ou à l'étape (c).
 2. Procédé selon la revendication 1, dans lequel l'étape (a) comprend le mélange de manière simultanée dudit composé chimique organique (102) avec ladite composition de précurseur de catalyseur (105), préférablement précédemment diluée avec un diluant d'huile hydrocarboné, et
 - 25 avec ladite charge hydrocarbonée lourde (101), préférablement à une température inférieure à une température à laquelle une partie substantielle de la composition de précurseur de catalyseur commence à se décomposer thermiquement, telle qu'à une température comprise entre la température ambiante et 300°C, et pendant une période de temps de 1 seconde à 30 minutes.
 - 30 3. Procédé selon la revendication 1, dans lequel l'étape (a) comprend (a1) le pré-mélange dudit composé chimique organique (102) avec ladite composition de précurseur de catalyseur (105) pour

produire ladite formulation de précurseur de catalyseur (104) et (a2) le mélange de ladite formulation de précurseur de catalyseur (104) avec ladite charge hydrocarbonée lourde (101).

4. Procédé selon la revendication 3, dans lequel à l'étape (a1) ladite composition de précurseur de catalyseur (105) est mélangée à une température inférieure à une température à laquelle une
5 partie substantielle de la composition de précurseur de catalyseur commence à se décomposer thermiquement, préférablement à une température comprise entre la température ambiante et 300°C.
5. Procédé selon l'une quelconque des revendications précédentes, dans lequel un diluant d'huile hydrocarboné est utilisé pour former la formulation de précurseur de catalyseur (104), ledit diluant
10 d'huile hydrocarboné étant préférablement choisi dans le groupe constitué par un gasoil sous vide, une huile de décantation ou une huile de recyclage, un gasoil léger, des résidus sous vide, des huiles désasphaltées, et des résines.
6. Procédé selon l'une quelconque des revendications précédentes, dans lequel le composé chimique organique (102) est choisi dans le groupe constitué par l'acide éthylhexanoïque, l'acide
15 naphtéique, l'acide caprylique, l'acide adipique, l'acide pimélique, l'acide subérique, l'acide azélaïque, et l'acide sébacique, l'octanoate d'éthyle, le 2-éthylhexanoate d'éthyle, le 2-éthylhexanoate de 2-éthylhexyle, le 2-éthylhexanoate de benzyle, l'adipate de diéthyle, l'adipate de diméthyle, l'adipate de bis(2-éthylhexyle), le pimélate de diméthyle, le subérate de diméthyle, le subérate de monométhyle, l'anhydride hexanoïque, l'anhydride caprylique, et leurs mélanges.
- 20 7. Procédé selon la revendication 6, dans lequel le composé chimique organique (102) comprend de l'acide 2-éthylhexanoïque, et est préférablement l'acide 2-éthylhexanoïque.
8. Procédé selon la revendication 6, dans lequel le composé chimique organique (102) comprend de l'octanoate d'éthyle ou du 2-éthylhexanoate de 2-éthylhexyle, et est préférablement l'octanoate d'éthyle ou le 2-éthylhexanoate de 2-éthylhexyle.
- 25 9. Procédé selon l'une quelconque des revendications précédentes, dans lequel la composition de précurseur de catalyseur comprend un composé ou complexe organo-métallique soluble dans l'huile, préférablement choisi dans le groupe constitué par le 2-éthylhexanoate de molybdène, le naphtanate de molybdène, le molybdène hexacarbonyle, et est préférablement le 2-éthylhexanoate de molybdène.

10. Procédé selon l'une quelconque des revendications précédentes, dans lequel le rapport molaire entre ledit composé chimique organique (102) et le molybdène de ladite formulation de précurseur de catalyseur (104) est compris entre 0,75 : 1 et 7 : 1, et préférablement entre 1 : 1 et 5 : 1.
11. Procédé selon l'une quelconque des revendications précédentes, dans lequel le catalyseur colloïdal ou moléculaire comprend du disulfure de molybdène.
12. Procédé selon l'une quelconque des revendications précédentes, dans lequel l'étape (b) comprend un chauffage à une température comprise entre 280°C et 450°C, plus préférablement entre 300°C et 400°C, et plus préférablement dans une plage de 320°C à 365°C.
13. Procédé selon l'une quelconque des revendications précédentes, dans lequel la charge hydrocarbonée lourde (101) comprenant au moins l'une des charges suivantes : un pétrole brut, du bitume de sables bitumineux, des fonds de colonnes de distillation atmosphérique, des fonds de colonnes de distillation sous vide, des résidus, des fonds de viscoréducteur, du goudron de charbon, une huile lourde provenant de schistes bitumineux, du charbon liquéfié, des bio-huiles lourdes, et des huiles lourdes comprenant des déchets de plastique et/ou une huile de pyrolyse de plastique.
14. Procédé selon l'une quelconque des revendications précédentes, dans lequel la charge hydrocarbonée lourde (101) possède du soufre à une teneur supérieure à 0,5 % en poids, un résidu de carbone Conradson d'au moins 0,5 % en poids, des asphaltènes en C₇ à une teneur supérieure à 1 % en poids, des métaux de transition et/ou de post-transition et/ou métalloïdes à une teneur supérieure à 2 ppm en poids, et des métaux alcalins et/ou alcalino-terreux à une teneur supérieure à 2 ppm en poids.
15. Procédé selon l'une quelconque des revendications précédentes, dans lequel ladite étape d'hydroconversion (c) est mise en œuvre sous une pression absolue comprise entre 2 MPa et 38 MPa, à une température comprise entre 300°C et 550°C, à une vitesse volumique horaire VVH par rapport au volume de chaque réacteur hybride comprise entre 0,05 h⁻¹ et 10 h⁻¹ et sous une quantité d'hydrogène mélangé avec la charge entrant dans le réacteur à lit hybride comprise entre 50 et 5 000 mètres cubes normaux (Nm³) par mètre cube (m³) de charge.
16. Procédé selon l'une quelconque des revendications précédentes, dans lequel la concentration de molybdène dans la charge d'huile conditionnée est dans une plage de 5 ppm à 500 ppm en poids de la charge hydrocarbonée lourde.

17. Procédé selon l'une quelconque des revendications précédentes, dans lequel le catalyseur supporté poreux d'hydroconversion contient au moins un métal du groupe non noble VIII choisi parmi le nickel et le cobalt, préférablement le nickel, et au moins un métal du groupe VIB choisi parmi le molybdène et le tungstène, préférablement le molybdène, et comporte un support
5 amorphe, préférablement un support d'alumine.
18. Procédé selon l'une quelconque des revendications précédentes, comprenant en outre une étape (d) de traitement ultérieur de la matière valorisée, ladite étape (d) comprenant :
- une deuxième étape d'hydroconversion dans un deuxième réacteur à lit hybride bouillonnant-entraîné d'au moins une partie de, ou de toute, la matière valorisée résultant de l'étape
10 d'hydroconversion (c) ou optionnellement d'une fraction lourde liquide qui bout de manière prédominante à une température supérieure ou égale à 350°C résultant d'une étape de séparation optionnelle séparant une partie de, ou toute, la matière valorisée résultant de l'étape hydroconversion (c), ledit deuxième réacteur à lit hybride bouillonnant-entraîné comprenant un deuxième catalyseur supporté poreux et opérant en la présence d'hydrogène et dans des
15 conditions d'hydroconversion pour produire un effluent liquide hydroconverti doté d'une fraction de résidu lourd réduite, d'un résidu de carbone Conradson réduit et éventuellement d'une quantité réduite de soufre, et/ou d'azote, et/ou de métaux,
 - une étape de fractionnement d'une partie dudit effluent liquide hydroconverti, ou de tout l'effluent liquide hydroconverti, dans une section de fractionnement (F) pour produire au moins
20 une fraction lourde qui bout de manière prédominante à une température supérieure ou égale à 350°C, ladite fraction lourde contenant une fraction résiduelle qui bout à une température supérieure ou égale à 540°C ;
 - une étape optionnelle de désasphaltage d'une partie de ladite fraction lourde résultante, ou de toute la fraction lourde résultante, avec au moins un solvant hydrocarboné pour produire une huile
25 désasphaltée DAO et un asphalte résiduel ; et
- ladite étape d'hydroconversion (c) et ladite deuxième étape d'hydroconversion étant mises en œuvre sous une pression absolue comprise entre 2 MPa et 38 MPa, à une température comprise entre 300°C et 550°C, à une vitesse volumique horaire VVH par rapport au volume de chaque réacteur à lit hybride bouillonnant-entraîné comprise entre 0,05 h⁻¹ et 10 h⁻¹ et sous une quantité
30 d'hydrogène mélangé avec la charge entrant dans chaque réacteur à lit hybride bouillonnant-entraîné comprise entre 50 et 5 000 mètres cubes normaux (Nm³) par mètre cube (m³) de charge.