

Title (en)
Process for the production of high octane gasoline including hydroisomerisation and separation with a zeolitic adsorbent

Title (de)
Verfahren zur Erzeugung von Hochoktan-Benzin unter Verwendung einer Hydroisomerisierung und einer Trennung mit Zeolit-Adsorbens

Title (fr)
Procédé associant hydroisomerisation et separation avec un adsorbant zeolithique a structure mixte pour la production d'essences a haut indice d'octane

Publication
EP 1182247 A1 20020227 (FR)

Application
EP 01402163 A 20010813

Priority
FR 0010973 A 20000825

Abstract (en)
Production of high octane base petrol by hydroisomerization of 5 - 8C charge comprises sections of hydroisomerization and separation by adsorption. Separation section contains adsorbent with two types of channels, main channels having ring opening defined by at least 10 oxygen atoms (10MR) and secondary channels of at least 12 oxygen atoms(12MR), secondary channels being accessible to charge only by main channels.

Abstract (fr)
On décrit un procédé pour la production d'une base essence à haut indice d'octane comprenant au moins une section hydroisomérisation et au moins une section séparation de paraffines multibranchées contenues dans une charge constituée d'une coupe comprise entre C5 et C8. La section séparation fonctionne par adsorption et contient au moins un adsorbant zéolithique de structure mixte avec des canaux principaux dont l'ouverture est définie par un anneau à 10 atomes d'oxygène et des canaux secondaires dont l'ouverture est définie par un anneau à au moins 12 atomes d'oxygène, les canaux secondaires n'étant accessibles à la charge à séparer que par les canaux principaux. La section séparation comprend au moins une unité et produit au moins deux flux, un premier flux (8) riche en paraffines multibranchées, éventuellement en naphènes et aromatiques qui est envoyé au pool essence, éventuellement dans une première version du procédé un second flux riche en paraffines linéaires et monobranchées qui est recyclé à l'entrée de la section d'hydroisomérisation, ou éventuellement dans une deuxième version du procédé (fig.2.1A) un second flux (30) riche en paraffines linéaires qui est recyclé à l'entrée d'une première section d'hydro-isomérisation (2) et un troisième flux (39) riche en paraffines monobranchées qui est recyclé à l'entrée d'une deuxième section d'hydro-isomérisation (3). <IMAGE>

IPC 1-7
C10G 67/06; **C10G 25/03**

IPC 8 full level
C10G 25/03 (2006.01); **C10G 67/06** (2006.01)

CPC (source: EP US)
C10G 25/03 (2013.01 - EP US); **C10G 67/06** (2013.01 - EP US)

Citation (search report)

- [A] EP 0922748 A1 19990616 - INST FRANCAIS DU PETROLE [FR]
- [A] FR 2771419 A1 19990528 - INST FRANCAIS DU PETROLE [FR]
- [A] EP 0934996 A1 19990811 - INST FRANCAIS DU PETROLE [FR]

Cited by
FR2875507A1; EP1640436A1; US8038982B2; US7481916B2; WO2005049494A3

Designated contracting state (EPC)
DE ES IT NL

DOCDB simple family (publication)
EP 1182247 A1 20020227; **EP 1182247 B1 20041117**; CA 2355490 A1 20020225; CA 2355490 C 20100223; DE 60107166 D1 20041223; DE 60107166 T2 20050414; ES 2233581 T3 20050616; FR 2813311 A1 20020301; FR 2813311 B1 20021129; JP 2002080862 A 20020322; JP 5124070 B2 20130123; US 2002043480 A1 20020418; US 6809228 B2 20041026

DOCDB simple family (application)
EP 01402163 A 20010813; CA 2355490 A 20010822; DE 60107166 T 20010813; ES 01402163 T 20010813; FR 0010973 A 20000825; JP 2001253919 A 20010824; US 93566501 A 20010824