

## Title (en)

Process for working up the raffinate fraction obtained in the extractive distillation of hydrocarbon mixtures.

## Title (de)

Verfahren zur Aufarbeitung des Raffinates einer Extraktivdestillation von Kohlenwasserstoffgemischen.

## Title (fr)

Procédé de valorisation d'un raffinat d'une distillation extractive d'un mélange d'hydrocarbures.

## Publication

**EP 0379021 A1 19900725 (DE)**

## Application

**EP 90100284 A 19900108**

## Priority

DE 3901587 A 19890120

## Abstract (en)

[origin: US5031754A] A hydrocarbon material of the starting product is separated in an extractive distillation column in which an N-substituted morpholine whose substituents do not have more than seven carbon atoms is used as a selective solvent. The overhead product comes down as a top product of the extractive distillation and is fed through a coalescer in which the sump product comes down with a solvent content of 20 to 75% by weight at a temperature of 20 DEG to 70 DEG C. and subsequent to that is fed into a separating vessel. There it is separated into a heavier and lighter phase. After that the heavier phase is conducted into an extractive distillation column and the lighter phase into the overhead product distillation column.

## Abstract (de)

Bei diesem Verfahren werden die Kohlenwasserstoffe des Einsatzproduktes durch Extraktivdestillation getrennt, wobei als selektive Lösungsmittel N-substituierte Morpholine, deren Substituenten nicht mehr als sieben C-Atome aufweisen, eingesetzt werden. Hierbei ist vorgesehen, daß das als Kopfprodukt der Extraktivdestillation anfallende Raffinat einer Destillation unterworfen wird, bei der das anfallende Sumpfprodukt mit einem Lösungsmittelgehalt von 20 bis 75 Gew.-% bei einer Temperatur von 20 bis 70 °C in einen Koaleszer und daran anschließend in einen Scheidebehälter eingeleitet und dort in eine schwere und eine leichte Phase getrennt wird. Die schwere Phase wird danach in die Extraktivdestillationskolonne und die leichte Phase in die Raffinatdestillationskolonne wiedereingeleitet.

## IPC 1-7

**C10G 7/08**

## IPC 8 full level

**B01D 17/028** (2006.01); **C10G 7/08** (2006.01)

## CPC (source: EP KR US)

**C10G 7/08** (2013.01 - EP KR US); **Y10S 203/90** (2013.01 - EP US); **Y10S 210/05** (2013.01 - EP US)

## Citation (search report)

- [AD] DE 3409030 A1 19850919 - KRUPP KOPPERS GMBH [DE]
- [A] CHEMICAL ABSTRACTS, Band 94, Nr. 22, 1. Juni 1981, Seite 124, Zusammenfassung Nr. 177157y, Columbus, Ohio, US; SPIELEMANN et al.: "Device for separation of liquid dispersions", & DD-A-142 791

## Cited by

EP0496060A3

## Designated contracting state (EPC)

DE ES FR GB

## DOCDB simple family (publication)

**EP 0379021 A1 19900725**; **EP 0379021 B1 19930915**; CA 2008029 A1 19900720; CA 2008029 C 19961119; DE 3901587 A1 19900726; DE 59002673 D1 19931021; ES 2047158 T3 19940216; JP 2768528 B2 19980625; JP H02232295 A 19900914; KR 0141364 B1 19980615; KR 900011881 A 19900802; US 5031754 A 19910716

## DOCDB simple family (application)

**EP 90100284 A 19900108**; CA 2008029 A 19900118; DE 3901587 A 19890120; DE 59002673 T 19900108; ES 90100284 T 19900108; JP 855590 A 19900119; KR 900000289 A 19900111; US 46787690 A 19900119