

Title (en)  
Process for producing gaseous nitrogen

Title (de)  
Verfahren zur Gewinnung von gasförmigem Stickstoff

Title (fr)  
Procédé de production d'azote gazeux

Publication  
**EP 1134524 A2 20010919 (DE)**

Application  
**EP 01105925 A 20010309**

Priority  
DE 10013074 A 20000317

Abstract (en)  
A second oxygen-enriched gas is removed from the vaporizing chamber of the condenser-vaporizer, relieving the pressure and heating in the heat exchanger. Process for recovering gaseous nitrogen by the decomposition of air in a distillation column system comprises compressing the air (1) in an air compressor, cooling in a heat exchanger (2) and feeding to a single column (4); removing the nitrogen-rich fraction (5, 7, 8) from the column system and compressing to a first part (12, 13) in a circulating compressor (9); feeding the first part of the nitrogen-rich fraction to the liquefaction chamber of a condenser-vaporizer (14) downstream of the circulating compressor and condensing under pressure to form a nitrogen-rich liquid (15, 16); partially vaporizing a liquid oxygen-rich fraction from the distillation system in the vaporizing chamber of the condenser-vaporizer; producing a first oxygen-enriched gas from the vapor formed in the vaporizing chamber; and removing a second part (19, 20) of the nitrogen-rich fraction as a gaseous nitrogen product. A second oxygen-enriched gas is removed from the vaporizing chamber of the condenser-vaporizer, relieving the pressure and heating in the heat exchanger. An Independent claim is also included for an apparatus for recovering gaseous nitrogen by the decomposition of air in a distillation column system. Preferred Features: The whole circulating liquid for the single column is produced in the condenser-vaporizer. The air compressor and the circulating compressor are formed by a single machine.

Abstract (de)  
Das Verfahren und die Vorrichtung dienen der Gewinnung von gasförmigem Stickstoff durch Tieftemperaturzerlegung von Luft. Das Destilliersäulensystem weist eine Einzelsäule (4) auf. Einsatzluft (1) wird in einem Luftverdichter verdichtet, in einem Hauptwärmetauscher (2) abgekühlt und der Einzelsäule (4) zugeführt (3). Eine stickstoffreiche Fraktion (5, 7, 8) wird aus dem Destilliersäulensystem abgezogen und mindestens zu einem ersten Teil in einem Kreislaufverdichter (9, 1063) verdichtet. Der erste Teil (12, 13) der stickstoffreichen Fraktion (5, 7, 8) wird stromabwärts des Kreislaufverdichters (9) dem Verflüssigungsraum eines Kondensator-Verdampfers (14) zugeführt und dort unter einem Druck kondensiert, der höher als der Betriebsdruck der Einzelsäule (4) ist. Hierbei wird stickstoffreiche Flüssigkeit (15, 16) gebildet. Eine flüssige sauerstoffangereicherte Fraktion (231) aus dem Destilliersäulensystem wird im Verdampfungsraum des Kondensator-Verdampfers (14) mindestens teilweise verdampft. Aus dem im Verdampfungsraum des Kondensator-Verdampfers (14) gebildeten Dampf (232) wird ein erstes sauerstoffangereichertes Gas (234, 533) erzeugt, in die Einzelsäule (4) eingeleitet und dort als aufsteigender Dampf verwendet. Ein zweiter Teil (19, 20, 1064) der stickstoffreichen Fraktion (5, 7, 8) wird zumindest zeitweise als gasförmiges Stickstoffprodukt abgezogen. Ein zweites sauerstoffangereichertes Gas (221, 521) wird aus dem Verdampfungsraum des Kondensator-Verdampfers (14) entnommen, arbeitsleistend entspannt (23) und im Hauptwärmetauscher (2) angewärmt. <IMAGE>

IPC 1-7  
**F25J 3/04**

IPC 8 full level  
**F25J 3/04** (2006.01)

CPC (source: EP US)  
**F25J 3/04284** (2013.01 - EP); **F25J 3/04321** (2013.01 - EP US); **F25J 3/04351** (2013.01 - EP US); **F25J 3/044** (2013.01 - EP US); **F25J 2215/50** (2013.01 - EP)

Cited by  
EP1314941A3

Designated contracting state (EPC)  
AT BE CH CY DE DK ES FI FR GB GR IE IT LI LU MC NL PT SE TR

DOCDB simple family (publication)  
**EP 1134524 A2 20010919**; **EP 1134524 A3 20020109**; **EP 1134524 B1 20051005**; AT E306062 T1 20051015; DE 10013074 A1 20010920; DE 50107586 D1 20051110; US 2001052242 A1 20011220; US 6470707 B2 20021029

DOCDB simple family (application)  
**EP 01105925 A 20010309**; AT 01105925 T 20010309; DE 10013074 A 20000317; DE 50107586 T 20010309; US 81070801 A 20010319