

Title (en)

PROCESS FOR REDUCING THE CONTENT OF NOXIOUS MATTER IN DUST-CONTAINING FLUE OR PROCESS GASES.

Title (de)

VERFAHREN ZUR VERMINDERUNG DES SCHADSTOFFGEHALTES VON STAUBHALTIGEN RAUCH- ODER PROZESSGASEN.

Title (fr)

PROCEDE POUR DIMINUER LA TENEUR EN MATIERES DELETERES DE GAZ DE FUMEES OU DE PROCEDES CONTENANT DES POUSSIERES.

Publication

**EP 0239598 A1 19871007 (DE)**

Application

**EP 86905801 A 19861004**

Priority

DE 3535600 A 19851005

Abstract (en)

[origin: WO8701963A1] Process for reducing the content of noxious matter in dust-containing flue or process gases by means of an injection cooler as well as by the use of an adsorber in conjunction with a regenerator and of activated coke charges fed through these, whereby the gases with their dust-content prior to filtering are passed through at least one injection cooler with the simultaneous addition of ammonia as an additive for the chemical binding of the large if not almost total content of the SO<sub>3</sub>? and halogen as well as for separating and precipitating the thus formed ammonia salts and heavy metals on the dust. The dust charged with the precipitated salts is withdrawn by filtering and prepared for recovery of the ammonia. After filtering of the solids contained therein the flue gases are fed through the activated coke charge(s) of the adsorber, so that essentially only SO<sub>2</sub>? is separated in the absorber, this being recovered from the activated coke by its treatment in the regenerator and being fed for further processing.

Abstract (fr)

Procédé pour diminuer la teneur en matières délétères de gaz de fumées ou de traitements contenant des poussières au moyen d'un système de refroidissement à injection et en utilisant un adsorbeur coopérant avec un régénérateur et de charges de coke activé passant sur ces derniers, dans lequel les gaz chargés de poussières avant le filtrage sont envoyés à travers au moins un système de refroidissement à injection avec addition simultanée de l'ammoniac comme additif pour réaliser la liaison chimique de la majeure partie sinon la totalité du SO<sub>3</sub> et des halogènes, ainsi que pour séparer et précipiter les sels ainsi formés et les métaux lourds sur la poussière. La poussière chargée de sels précipités est retirée par filtrage et préparée pour récupération de l'ammoniac. Après filtrage des matières solides qu'ils contiennent les gaz de fumées sont envoyés par la ou les charges de coke activé de l'adsorbeur, de sorte qu'on sépare dans l'adsorbeur essentiellement seulement du SO<sub>2</sub>, qui est récupéré du coke activé par le traitement de ce dernier dans le régénérateur et est envoyé pour traitement ultérieur.

IPC 1-7

**B01D 53/34**

IPC 8 full level

**B01D 53/02** (2006.01); **B01D 53/50** (2006.01); **B01D 53/68** (2006.01)

CPC (source: EP)

**B01D 53/02** (2013.01); **B01D 53/501** (2013.01); **B01D 53/68** (2013.01)

Citation (search report)

See references of WO 8701963A1

Designated contracting state (EPC)

AT BE CH DE FR GB IT LI NL SE

DOCDB simple family (publication)

**WO 8701963 A1 19870409**; AU 6400486 A 19870424; DD 249857 A5 19870923; DE 3535600 C1 19870527; EP 0239598 A1 19871007

DOCDB simple family (application)

**EP 86905801 A 19861004**; AU 6400486 A 19861004; DD 29494886 A 19861002; DE 3535600 A 19851005; EP 86905801 A 19861004