

Title (en)
ENVIRONMENTALLY IMPROVED PROCESS FOR BLEACHING LIGNOCELLULOSIC MATERIALS.

Title (de)
UMWELTFREUNDLICHERES VERFAHREN ZUM BLEICHEN VON LIGNOCELLULOSISCHEN MATERIALIEN.

Title (fr)
PROCEDE MOINS POLLUANT DE BLANCHIMENT DE MATIERES LIGNOCELLULOSIQUES.

Publication
EP 0483163 A1 19920506 (EN)

Application
EP 90908787 A 19900517

Priority
US 9002823 W 19900517

Abstract (en)
[origin: WO9118145A1] A process for delignifying and bleaching a lignocellulosic pulp without the use of elemental chlorine by partially delignifying the pulp to a K No. of about 10 or less and a viscosity of greater than about 13 cps; and further delignifying the partially delignified pulp with an effective amount of ozone for a sufficient time to obtain a substantially delignified pulp having a K No. of about 5 or less, a viscosity of greater than about 10, and a GE brightness of at least about 50 %. The substantially delignified pulp may be brightened by the addition of a bleaching agent such as chlorine dioxide or a peroxide to obtain a final product having a GE brightness of at least about 65 %, preferably above 70 % to as high as 90 %. Because of the absence of elemental chlorine in this sequence, filtrate from all stages but the chlorine dioxide stage (if used) can be recovered without sewerage. Major environmental improvements are thus achieved.

Abstract (fr)
Procédé de délignification et de blanchiment d'une pâte de lignocellulose sans l'emploi de chlore élémentaire, consistant à délignifier partiellement la pâte jusqu'à obtention d'un indice K d'environ 10 ou moins et une viscosité supérieure environ 13 cps; et à délignifier davantage la pâte partiellement délignifiée à l'aide d'une quantité efficace d'ozone pendant une durée suffisante pour obtenir une pâte délignifiée d'un indice K d'environ 5 ou moins, d'une viscosité supérieure d'environ 10, et d'une blancheur GE d'au moins environ 50 %. On peut éclaircir la pâte délignifiée par l'addition d'un agent de blanchiment tel que le dioxyde de chlore ou d'un peroxyde afin d'obtenir un produit final d'une blancheur GE d'au moins environ 65 %, de préférence supérieure à 70 % et jusqu'à 90 %. Du fait de l'absence de chlore élémentaire dans cette séquence, on peut récupérer le filtrat provenant de toutes les étapes sauf de l'étape du dioxyde de chlore (si on l'utilise) sans rejet dans les égouts. On obtient ainsi des améliorations écologiques importantes.

IPC 1-7
D21C 9/147; D21C 9/153

IPC 8 full level
D21C 3/26 (2006.01); **D21C 9/00** (2006.01); **D21C 9/10** (2006.01); **D21C 9/14** (2006.01); **D21C 9/147** (2006.01); **D21C 9/153** (2006.01); **D21C 9/16** (2006.01)

IPC 8 main group level
D21C (2006.01)

CPC (source: EP KR SE)
D21C 9/1057 (2013.01 - EP); **D21C 9/147** (2013.01 - EP KR); **D21C 9/153** (2013.01 - EP SE)

Designated contracting state (EPC)
AT BE CH DE DK ES FR GB IT LI LU NL SE

DOCDB simple family (publication)
WO 9118145 A1 19911128; AT E122421 T1 19950515; AU 5676890 A 19911210; AU 638017 B2 19930617; BR 9007533 A 19920428; CA 2063591 A1 19911118; CA 2063591 C 19980203; CN 1043798 C 19990623; CN 1069304 A 19930224; DE 69019350 D1 19950614; DE 69019350 T2 19960215; EP 0483163 A1 19920506; EP 0483163 A4 19920805; EP 0483163 B1 19950510; ES 2073027 T3 19950801; JP 2825346 B2 19981118; JP H05500243 A 19930121; KR 920703922 A 19921218; NO 300929 B1 19970818; NO 920217 D0 19920116; NO 920217 L 19920305; PT 98487 A 19930129; PT 98487 B 19980630; RU 2102547 C1 19980120; SE 9200107 D0 19920115; SE 9200107 L 19920313; ZA 915969 B 19920429

DOCDB simple family (application)
US 9002823 W 19900517; AT 90908787 T 19900517; AU 5676890 A 19900517; BR 9007533 A 19900517; CA 2063591 A 19900517; CN 91108650 A 19910807; DE 69019350 T 19900517; EP 90908787 A 19900517; ES 90908787 T 19900517; JP 50826990 A 19900517; KR 920700104 A 19920117; NO 920217 A 19920116; PT 9848791 A 19910729; SE 9200107 A 19920115; SU 5011189 A 19900517; ZA 915969 A 19910730