

ČESKOSLOVENSKÁ
SOCIALISTICKÁ
REPUBLIKA
(19)



ÚŘAD PRO VYNÁLEZY
A OBJEVY

POPIS VYNÁLEZU

K AUTORSKÉMU OSVEDČENIU

252724

(11) (B1)

(51) Int. Cl.⁴
A 23 L 2/00

(22) Prihlásené 06 05 85
(21) (PV 3250-85)

(40) Zverejnené 12 03 87

(45) Vydané 15 10 88

(75)
Majiteľ patentu

BOBOK DANIEL ing. CSc., BRATISLAVA

(54) Spôsob a zariadenie na oddelenie tuhých podielov vody z kvapalného oxídu uhličitého

1

Riešenie sa týka spôsobu a zariadenia na oddelenie tuhých podielov vody z kvapalného oxídu uhličitého.

Podstata spôsobu spočíva v tom, že kva-
palný oxíd uhličitý sa filtriuje pri teplotách
223 až 273,16 °K, zachytené tuhé podiele vo-
dy sa po ohriati na teplotu aspoň 273,2 °K
roztopia, pričom podiel kvapalnej vody ne-
rozostený v kvapalnom oxide uhličitom sa
oddeli sedimentáciou.

Zariadenie pozostáva z filtračnej prepážky
uzavretej dvomi vekami, pričom jedno veko
je opatrené rúrkou na prívod suroviny a od-
kalovacím ventilom a druhé veko je opatre-
né rúrkou na odvod filtrátu a odvzdušnova-
cím ventilom.

2

Vynález sa týka spôsobu a zariadenia na oddeľenie tuhých podielov vody z kvapalného oxida uhličitého.

Pri plnení sifónových bombičiek kvapalným oxidom uhličitým na automatizovanom rotorovom stroji dochádza až k 40 %-nej nepodarkovosti v dôsledku nedostatočného naplnenia bombičky. Príčinou tohto javu je voda prítomná v kvapalnom oxide uhličitem, ktorá pri expanzii a lokálном podchladiení počas plnenia bombičky zamíra v mieste s najväčším lokálnym odporom. Tým sa v tomto mieste znižuje účinný prierez cesty pri dávkovaní oxida uhličitého a dochádza k nedostatočnému naplneniu sifónovej bombičky. Kvapalný oxid uhličitý sa dávkuje zo zásobníka, kde sa udržiava pri teplotách -20 až -40°C a odpovedajúcim tlaku, cez predohrievač do plniaceho stroja. Pri vstupe do plniaceho stroja sa udržiava teplota oxidu uhličitého na 16 až 18°C a tlak $6,8$ až $8,0 \text{ MPa}$. Kvapalný oxid uhličitý v zásobníku obsahuje rozpustenú vodu a jemne dispergované čiastočky ľadu, ktoré sa pri ohrievaní CO_2 pred plnením do bombičiek čiastočne alebo úplne roztopia.

Vyššie uvedené nedostatky možno odstrániť spôsobom oddelenia tuhých podielov vody z kvapalného oxida uhličitého filtráciou podľa vynálezu, ktorého podstata spočíva v tom, že filtrácia prebieha pri teplote 223 až $273,16^{\circ}\text{K}$, pričom zachytené tuhé podiele vody sa po skončení filtrácie a ohriati na teplotu aspoň $273,2^{\circ}\text{K}$ roztopia a podiel kvapalnej vody nerozpustný v kvapalnom oxide uhličitem sa oddelí sedimentáciou.

Zariadenie na uskutočnenie spôsobu podľa vynálezu pozostávajúce z filtračnej prepážky, uzavretej dvomi vekami, má jedno veko opatrené odkaľovacím ventilom a rúrkou pre prívod suroviny a protiľahlé veko opatrené rúrkou pre odvod filtrátu.

Filtračná prepážka môže byť orientovaná horizontálne, vertikálne, alebo šikmo a má tvar rovinnej, valcovej alebo guľovej plochy, alebo kombináciu týchto plôch.

Riešením podľa vynálezu sa dosiahne jednoduché oddelenie tuhých podielov vody z kvapalného oxida uhličitého. V porovnaní s použitím klasického filtračného zariadenia, sa nevyžaduje náročné odstraňovanie filtračného koláča. Po ukončení filtrácie a

odstavení zariadenia sa zariadenie ohreje na teplotu okolia, pričom sa zachytené kryštálky ľadu roztopia a vo forme kvapalnej vody stečú do zberača odkiaľ sa voda jednoducho vypustí do kanála. Zariadenie je konštrukčne a výrobne nenáročné a nevyžaduje si zvláštnu obsluhu. V prípade nepretržitej prevádzky možno použiť dve alebo viac paralelne pripojených zariadení, z ktorých jedno pracuje. Použitie spôsobu a zariadenia podľa vynálezu pred plnením sifónových bombičiek umožňuje stabilizovať naplnenie bombičiek a tým znížiť nepodarkovosť.

Na pripojených výkresoch sú znázornené dva príklady zariadenia na oddeľovanie tuhých podielov vody z kvapalného oxida uhličitého. Na obr. 1 je schéma zariadenia s horizontálnou filtračnou prepážkou a na obr. 2 schéma zariadenia so zvislou filtračnou prepážkou.

Zariadenie podľa vynálezu pozostáva z veka **5** opatreného odvzdušňovacím ventilom **7** a rúrkou pre odvod filtrátu **6** a veka **2**, opatreného odkaľovacím ventilom **4** a rúrkou pre prívod suroviny **3**. Medzi vekami je umiestnená filtračná prepážka **1**.

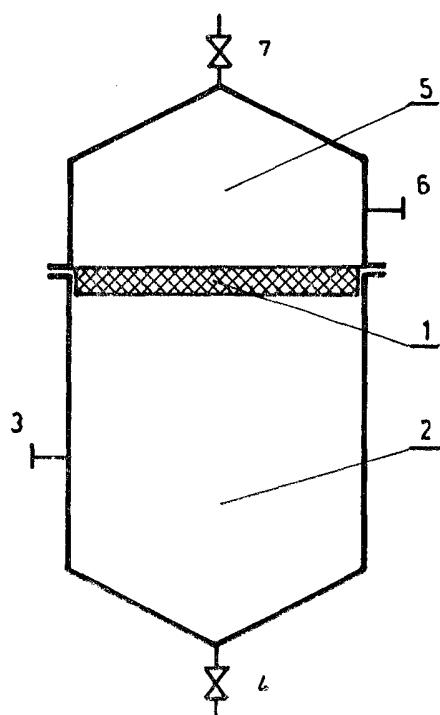
Rúrkou **3** sa pri teplotách -50 až 0°C do zariadenia privádza kvapalný oxid uhličitý obsahujúci tuhé podiele vody, ktoré sa zachytia na filtračnej prepážke **1**. Kvapalný CO_2 zbavený tuhých podielov prechádza do veka **5**, odkiaľ sa odvádza rúrkou **6**. V priebehu filtrácie sa na filtračnej prepážke hromadia tuhé podiele vody v dôsledku čoho rastie strata tlaku v zariadení. Po dosiahnutí zvolenej hodnoty straty tlaku sa zariadenie odstaví, pričom sa začne ohrievať na teplotu okolia. Po dosiahnutí teploty vyššej ako 0°C sa tuhé podiele vody topia a kvapalné podiele vody nerozpustné v oxide uhličitem sedimentujú na dno veka **2**, odkiaľ sa odpúšťajú odkaľovacím ventilom **4**.

Zariadením podľa vynálezu možno oddeľiť tuhé podiele vody z kvapalného CO_2 aj pri teplotách vyšších ako 0°C . S ohľadom na to, že pri teplotách vyšších ako 0°C sa časť vody roztopí a nezachytí sa na filtračnej prepážke, nie je oddelenie vody z kvapalného oxida uhličitého pri teplotách vyšších ako 0°C tak efektívne ako pri teplotách pod bodom mrazu vody.

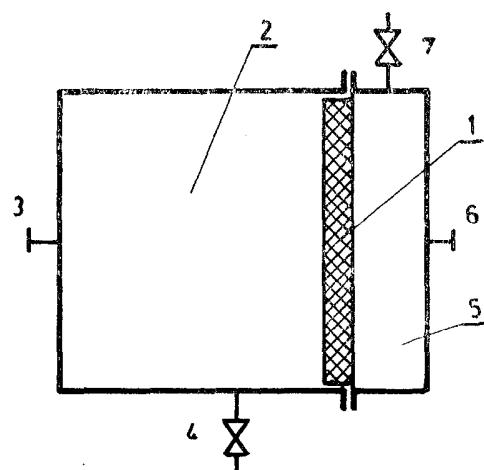
PREDMET VYNÁLEZU

1. Spôsob oddelenia tuhých podielov vody z kvapalného oxida uhličitého filtračiou vyznačujúci sa tým, že filtračia prebieha pri teplote 223 až $273,16^{\circ}\text{K}$, pričom zachytené tuhé podiele vody sa po skončení filtračie a ohriati na teplotu aspoň $273,2^{\circ}\text{K}$ roztopia a podiel kvapalnej vody nerozpustný v kvapalnom oxide uhličitem sa oddelí sedimentáciou.

2. Zariadenie na uskutočnenie spôsobu podľa bodu 1 pozostávajúce z filtračnej prepážky uzavretej dvomi vekami vyznačujúce sa tým, že veko (2) je opatrené odkaľovacím ventilátorom (4) a rúrkou (3) pre prívod suroviny a protiľahlé veko (5) je opatrené rúrkou pre odvod filtrátu (6).



Obr. 1



Obr. 2