

ČESkoslovenská  
SOCIALISTICKÁ  
REPUBLIKA  
(19)



ÚŘAD PRO VYNÁLEZY  
A OBJEVY

# POPIS VYNÁLEZU

## K AUTORSKÉMU OSVĚDČENÍ

232439

(II) (B1)

(51) Int. Cl.<sup>3</sup>  
C 08 B 15/02

(22) Přihlášeno 26 07 82  
(21) (PV 5641-82)

(40) Zveřejněno 18 06 84  
(45) Vydané 15 07 86

(75)  
Autor vynálezu

BLAŽÍČEK IVAN ing., BRNO, LANGR STANISLAV ing., PARDUBICE

### (54) Způsob výroby práškové mikrokrystalické oxycelulózy

Při způsobu podle vynálezu se celulózový materiál, zejména ve formě vláken, nepříkled lintrů, pomocí řízené heterogenní hydrolyzy ve vroucí 0,5N až 4,5N kyselině dusičné jedná zbezví emorfního podílu a jednak se přemění v prášek, nečež se reakční směs ochladi a pak se z ní oddělí prášková mikrokrystalická celulóza, která se ve vlhkém stavu oxiduje aktívci v kyselině dusičné, potom se zahustí odstředním a vloží do hermeticky uzavíratelného mísiče, kde se k ní za míchání přidává vodný roztok alkalického dusitanu a po skončení reakce, trvající 6 až 12 hodin, se reakční směs ochladi, projde operací kyselého praní a pak se upravuje podle účelu použití konečného výrobku, například se odvodňuje, drtí, převádí z kyselé formy na sůl oxycelulózy, suší, adjustuje a případně sterilizuje.

Způsob výroby práškové mikrokrystalické oxycelulozy, případně jejich solí, lze využít ve zdravotnictví jako hemostatikum, nebo pro technické účely, například pro chromatografické kolony, pro filtrace vína či ovocných šťáv, nebo jako selektivní iontoměrič.

232439

Vynález se týká způsobu výroby práškové mikrokryštatické oxycelulózy, případně jejích solí, určené k použití zejména jako hemostatikum ve zdrevotnictví, nebo pro technické účely, například pro chromatografické kolony nebo pro filtrace vína či ovocných šťáv.

Prášková oxycelulóza se zhotovuje drcením či mletím oxidovaného celulózového vláknitého materiálu buď za mokra, například v papírenském holandru nebo Jordanově mlýně, anebo za sucha v mlýnech různé konstrukce. Mletí za mokra se musí provádět ve vodně-alkoholickém či vodně-acetonickém roztoku, neboť s rostoucím stupněm mletí roste i rozpustnost oxycelulózy nebo její vápenaté soli ve vodě až na 50 % hmotnostních. Mletí za sucha vyžaduje speciální mlýny a vlastní proces mletí je provázen nežádoucím růstem teploty, jejímž působením dochází ke zhoršení chemické stability preparátu. K dosažení vysoké jemnosti práškové celulózy je nutné velmi intenzivní a dlouhé mletí, které je energeticky náročné, případně se musí navíc provádět frakcionace částic podle velikosti.

Drcení čerstvé vláknité oxycelulózy však činí potíže, proto postup podle US patentu č. 3,122 479 používá k drcení částečně chemicky degradovanou oxycelulózu, která je křehká, a proto se lépe drtí. Chemická degradace je však časově náročná a nedochází u ní jen ke křehnutí oxycelulózy, nýbrž i k jejímu žloutnutí, dekarboxylaci a snižování fyziologické aktivity. Tímto postupem nelze vytvořit částice o velikosti pod 100 mikrometrů.

Je také známé vyrábět práškovou oxycelulózu tak, že se mechanickým drcením nebo kysehou heterogenní hydrolyzou celulózy s nativní strukturou vytvoří prášková, respektive mikrokryštatická celulóza, která se nejprve vysuší a potom se oxiduje. Tato oxidace, popsaná A. M. Belfortem a R. B. Wortzem v Industrial & Engineering Chemistry, Product Research Development, 1966, Vol. 5, No 1, 41 až 46, se provádí plynným kysličníkem dusičitým či jeho roztokem v tetrachlormetanu. Nevýhodou oxidace suché mikrokryštatické celulózy je její nízká reaktivita vyvolané makromolekulami uspořádanými do mikrokrystalů.

Tato struktura znesnadňuje pronikání reakčního činidla a zpomaluje reakční rychlosť. Právě popisovaným postupem, při použití mikrokryštatické celulózy a kysličníku dusičitého v poměru 1:1, se dosáhlo po 6 hodinách stupně substituce 0,23, to je přibližně 6 % COOH, a po 21 hodinách se dosáhlo stupně oxidace 0,43, to je kolem 11 % COOH. Takto vyrobená prášková oxycelulóza s nízkým stupněm oxidace není vhodná k použití v medicínské praxi. Další nevýhodou tohoto postupu je poměrně vysoká cena výchozí práškové celulózy v důsledku její technologie výroby, jež vyžaduje jednak materiál odolný vůči vroucí zředěné kyselině chlорovodíkové a jednak zvýšenou potřebu energie, protože se musí zařadit mezioperace sušení.

Podobného výsledku se dosáhne postupem podle US patentu č. 3,111 513, při němž se oxidace provádí při poměru mikrokryštatické celulózy a kysličníku dusičitého 1:3 a po 2 1/4 hod. se dosáhne 3,5 % COOH, po 17 1/4 hod. 7,8 % COOH a po 40 hod. 12,2 % COOH. Z toho vyplývá, že kinetika oxidace mikrokryštatické celulózy za uvedených podmínek je velmi pomalá a k dosažení substitučního stupně okolo 0,5 je nutné prodloužit dobu reakce na několik desítek hodin.

Podle čs. AO č. 185 366 se prášková oxycelulóza nebo její soli, určená k použití jako hemostatikum, výrobí tak, že se po radicálním ozáření mele za mokra nebo za sucha oxycelulóza připravená oxidací celulózového materiálu v oxidační lázni obsahující směs kyseliny dusičné a tepelně flegmatizované dusitanu sodného. Mokré nebo suché mletí trvá řadu hodin, je energeticky náročné, zvyšuje se při něm nebezpečí znečištění konečného výrobku těžkými kovy a dává prášek o velikosti částic několik set mikrometrů, což je poměrně hrubý prášek, který omezuje možnost použití výrobku, například není vhodný pro aerosolové tlakové balení. Při suchém mletí nevíc hrozí při určitých koncentracích oxycelulózového prášku se vzduchem nebezpečí výbuchu, proto je nutné dodržovat přísné bezpečnostní předpisy.

Konečně je známý způsob výroby práškové oxidované celulózy, případně jejich solí, který vychází z postupu podle právě zmíněného čs. AO č. 185 366 a při něm se na celulózový

materiál, zejména ve formě vláken, například lintrů, působí oxidační lázní sestávající ze směsi kyseliny dusičné a alkalického dusitenu flegmatizovaného tepelnou expozičí, načež se alespoň částečně vypraná oxycelulóza se zachovalou nátnou strukturou přetváří v oxycelulózu ve formě agregátů s mikrokryštallickou strukturou pomocí řízené heterogenní kyselé hydrolyzy v prostředí vroucím 7 až 60 minut a obsahujícím 1N až 3N kyselinu dusičnou ulpělou ne oxycelulóze z oxidační lázně.

Pak následuje úprava podle účelu použití konečného výrobku, například se oxycelulóza pere, odvodňuje, suší, adjustuje, a případně sterilizuje. Je však také možné provést po hydrolyze nejprve drcení aggregátů, nebo provést aggregáty z kyselé formy na sůl oxycelulózy a případně tuto drtit a teprve potom přistoupit k výše zmíněné běžné úpravě. Je zřejmé, že tento způsob přináší řadu výhod proti způsobu podle uvedeného čs. A0 č. 185 366, a to především použití kyseliny dusičné jak pro oxidaci, tak i pro řízenou heterogenní kyselou hydrolyzu, která se provádí na nesušeném, to je vlnkém oxidovaném produktu.

Přece však tento způsob má několik nevýhod. Je to dlouhá, 24 až 28 hodin trvající doba oxidace, značné množství odpadních vod z operace prení, vznik přebytku oxidační lázně v důsledku oživování této lázně přidáváním koncentrované kyseliny dusičné, únik plynných zplodin reakce z otevřeného oxidátoru do okolí a konečně nutnost udržovat konstantní teplotu oxidační lázně.

Výše uvedené nevýhody odstraňuje způsob výroby práškové mikrokryštallické oxycelulózy, případně jejích solí, při němž se celulózový materiál oxiduje kyselinou dusičnou a alkalickým dusitenum, načež se oxidovaný celulózový materiál upravuje podle účelu použití konečného výrobku a podstatou tohoto způsobu spočívá podle vynálezu v tom, že celulózový materiál, zejména ve formě vláken, například lintrů, se pomocí řízené heterogenní hydrolyzy ve vrocí 0,5N až 4,5N kyselině dusičné jednak zbeví amorfního podílu a jednek se přemění v prášek, načež se reakční směs ochladí a pak se z ní oddělí prášková mikrokryštallická celulóza, která se ve vlnkém stavu oxiduje aktívci v kyselině dusičné, potom se zahustí odstředěním a vloží do hermeticky uzavíratelného mísiče, kde se k ní za míchání přidává vodný roztok alkalického dusitenu, například sodného, a po zkoušení reakce, trvající 6 až 12 hodin, se reakční směs ochladí, projde operací kyselého prení a dodatečnou úprevou, například se odvodňuje, drtí, přivádí z kyselé formy na sůl oxycelulózy, suší, adjustuje a případně sterilizuje.

Po operaci kyselého prení ve směsi vody s alkoholem, například etanolem či izopropanolem, anebo vody s ketonem, například acetonom, která se opekuje, například dvakrát či třikrát stříďavě s odstředěním, se oxidovaný produkt může převést neutralizací, například pomocí ekvimolární směsi chloridu a octanu vápenatého, sodného nebo ammonného na sůl karboxycelulózy, s výhodou na sůl vápenatou, sodnou nebo ammonou.

K novým a významným znakům způsobu podle vynálezu patří:

Aktivace mikrokryštallické celulózy její dispergací v 60 až 65 % kyselině dusičné při pokojové teplotě po dobu 15 až 20 minut.

Zahuštění materiálu odstředěním na obsah 40 až 60 % hmot. sušiny, čímž se zmenší objem produktu a umožní technologie zpracování materiálu v kašovitém stavu.

Oxidace aktívované zahuštěné mikrokryštallické celulózy v uzavřeném mísiči přidáním vodného roztoku 22 až 26 % dusitenu alkalického kovu za stálého míchání.

Výrazné zkrácení reakční doby na 6 až 12 hodin podle požadovaného stupně substituce, což je čtvrtina až polovina doby u výše popsaných způsobů, protože reakce probíhá při mírně zvýšené teplotě, 35 až 40 °C, a při mírně zvýšeném tlaku, 0,15 až 0,2 MPa.

Podstatu vynálezu lépe vynikne z popisu příkladů jeho provádění.

## Příklad 1

Do skleněného reaktoru o objemu 150 l, opatřeného topným hadem, zpětným chladičem a míchadlem, se napustí 120 l 1,5N kyseliny dusičné, která se pak uvede do varu.

Do vroucí kyseliny se postupně dávkuje 8,5 kg bavlněných lintrů vzduchosuchých s obsahem 5 až 7 % vlhkosti. Vznikající disperze je zprvu hustá až kašovitá, během několika minut však řídne a stane se snadno pohyblivou. Disperzí se stále míchá, aby nedošlo k utajenému varu. Po 15 minutách varu, kdy lintry jsou již rozpadlé v prášek, se vypne ohřev i míchání a mikrokrytalická celulóza se separuje v odstředivce nebo na nuči, přičemž separační zařízení je opatřeno hustou filtrační plachetkou. Zbytková vláha v materiálu činí podle intenzity separace 40 až 50 % a výtěžnost reakce je kolem 7,1 kg sušiny, což je 12 až 14 kg vlhké mikrokrytalické celulózy.

Pak následuje aktivace materiálu: Ve skleněném reaktoru se disperguje mikrokrytalická celulóza v 60 až 65 % kyselině dusičné při hydromodulu 1:4 až 1:6, zde 1:5, teplotě 15 až 20 °C, po dobu 15 až 20 minut. Aktivovaná mikrokrytalická celulóza se zehustí odstředěním na oběh 40 až 60, zde 50 % hmotnostních sušin.

Tekto připrevená, kyselinou dusičnou aktivovaná mikrokrytalická celulóza se vloží do hermeticky uzavíratelného mísiče a za stálého míchání se k ní přidává vodný roztok dusitanu sodného o koncentraci 22 až 26, zde 24 % hmotnostních. Množství přiděného dusitanu sodného je vzhledem k mikrokrytalické celulóze v poměru 1:20 až 1:10 hmot. dílů, zde 1:15. Teplota kašovitého materiálu se vlivem exotermické reakce zvýší na 35 až 40 °C a současně se zvýší přetlak na 0,15 až 0,2 MPa. Během reakce se občas promíchá kašovitý materiál.

Po 6 až 12, zde 10 hodinách reakce se reakční směs ochladí, mísič se odvzduší, nitrozní plyny se odsají přes alkalickou absorpci a obsah mísiče se převede do pračky opatřené míchadlem, kde se provede kyselé praní oxidovaného materiálu. Pracím roztokem je směs alkoholu, zde etanolu, s vodou v poměru 1:1 až 1:2 hmot. dílů při hydromodulu 1:3 až 1:6, zde 1:5. Místo etanolu lze použít izopräpanolu nebo ketonu, například acetonu s vodou v uvedeném poměru. Praní se opakuje 2 až 3krát střídavě s odstředováním.

Nakonec se preparát odvodní koncentrovaný etanolem nebo acetonom a pak se suší ve fluidní nebo jiné vhodné sušárně. Konečným výrobkem je oxidovaná prášková mikrokrytalická celulóza s velikostí částic převážně nad 100 mikrometrů, která je vhodná pro lékařské účely jako hemostatikum, nebo pro technické účely, například pro chromatografické kolony nebo pro filtrace vína či ovocných šťáv.

## Příklad 2

Materiál, připravený podle příkladu 1, se po skončení oxidače a po vyprání oxidační směsi převede neutralizací na vápenatou sůl. Reakce probíhá v pračce v kašovité disperzi, kde vypraná oxidovaná mikrokrytalická celulóza se disperguje v neutralizačním roztoku obsahujícím ekvimolární směs chloridu vápenatého a octanu vápenatého v poměru 1:10 až 1:15, zde 1:12. Po disperzaci se stěnoví pH a za intenzívního míchání se opatrně přidává vápenaté mléko, to je roztok hydroxidu vápenatého ve vodě, až do ustálení hodnoty pH v rozmezí 6,2 až 6,4.

Potom se v odstředivce separuje vápenatá sůl oxidované mikrokrytalické celulózy od neutralizačního roztoku, který se vrádí k regeneraci. Produkt se pak opakovou disperzací s vodou a separací v odstředivce nebo na nuči vypere až do vymízení reakce na volné vápenaté ionty; obvykle postačí opakovat tyto operace dvakrát až třikrát.

Vypraná vápenatá sůl se důkladně odstředí a pak se odvodní převedením do kašovité formy v acetolu nebo izopropylalkoholu a znova se odstředí. Cyklus se opakuje ještě jednou, aby obsah vody v produktu před sušením byl minimální.

Sušení se provede obvyklým způsobem v teplovzdušné fluidní sušárně. Získaný produkt o velikosti částic převážně nad 100 mikrometrů se pak balí a sterilizuje, zde pomocí gama-záření. Výrobek je vhodný k použití jako práškové hemostatikum.

#### Příklad 3

Materiál připravený podle příkladu 1, se po skončení oxidače a po vyprání zbytků oxidační lázně disperguje do směsi vody a acetolu v poměru 1:1 s obsahem sušiny 22 až 25 % hmot. a vytvořená kašovitá disperze se drtí průchodem zubovým mlýnem. Lze však použít i jiného vhodného mlýnu. Pek se provede separace, odvodnění jako v příkladě 2, a nekonec se materiál suší ve fluidní nebo jiné vhodné sušárně.

Tekto zhotovený jemný prášek mikrokryštatické oxycelulózy obsahuje 78 % hmot. částic o velikosti pod 40 mikrometrů a 22 % hmot. částic o velikosti 40 až 45 mikrometrů a je vhodný pro stejný účel použití jako výrobek podle příkladu 1.

#### Příklad 4

Materiál, připravený podle příkladu 2, se po neutrálním praní disperguje ve směsi vody a izopropylalkoholu v poměru 1:1 s obsahem sušiny 16 až 18 % hmot. a vytvořená disperze se drtí průchodem korundovým diskovým mlýnem. Rozdrcená oxidovaná celulóza se potom separuje a odvodňuje jako v příkladě 2 a takto získaný jemně pomletý prášek mikrokryštatické oxycelulózy se suší prosáváním vzduchu teplého 35 °C.

Výrobek, obsahující 86 % hmot. částic o velikosti pod 35 mikrometrů a 14 % hmot. částic o velikosti 35 až 40 mikrometrů, je pro svou jemnost vhodný jako hemostatikum ve formě aerosolového tlakového balení.

#### Příklad 5

Sůl práškové mikrokryštatické oxycelulózy se vyrobí postupem podle příkladu 2 s tím rozdílem, že se jako neutralizačního činidla použije koncentrovaný roztok octanu sodného nebo amonného. Výsledným výrobkem je sodná nebo amonná sůl monokarboxylcelulózy.

Z dosud napsaného lze poznat, že hlavní výhody, které předložený vynález přináší v porovnání se současným stavem, jsou tyto:

Oxidace nesušeného, to je mokrého hydrolyzovaného celulózového materiálu, čímž se jednak uchová jeho vysoká reaktivita a jednak se umožní oxidovat mikrokryštatickou celulózu s vysokým obsahem karboxylových skupin.

Použití minimálního množství kyseliny dusičné k provedení oxidače. Poměr kyseliny dusičné k mikrokryštatické celulóze je 1:1.

Výrazné zkrácení reakční doby na 6 až 12 hodin podle požadovaného stupně substituce.

Vzhledem k výhodě uvedené v bodě 2 odpadá regenerace kyseliny dusičné, čímž se zjednoduší technologický postup.

Minimální množství odpadních vod a zebrání úniku plynných zplodin reakce do okolí.

Snížení ztráty oxidační směsi přibližně o 80 % proti separaci odkepáváním, používaným u známého způsobu, kde oxidovaná gázovina zadržuje až 4 až 5 kg oxidační směsi na 1 kg materiálu.

Použití celulózy s průměrným polymerečním stupněm o hodnotě příznivé z hlediska fyziologické sorpce, to je 250 až 400.

Odstranění ruční práce při manipulaci s materiélem, který je ve formě disperze, s níž lze zacházet jako s kapalinou.

Prášková mikrokryštallická oxycelulóza podle vynálezu je určena především pro zdravotnictví jako hemostatikum ve formě prášku, past, vezelin a čípků. Lze ji však použít i pro technické účely, například pro chromatografické kolony, pro filtrace vína či ovocných šťáv nebo jako selektivní iontoměnič.

#### P R E D M Ě T V Y N Á L E Z U

1. Způsob výroby práškové mikrokryštallické oxycelulózy, případně jejích solí, při němž se celulózový materiál oxiduje kyselinou dusičnou a alkalickým dusitanem, nečež se oxidovaný celulózový materiál uprevuje podle účelu použití konečného výrobku, vyznačený tím, že celulózový materiál, zejména ve formě vláken, například lintrů, se pomocí řízené heterogenní hydrolázy ve vroucí 0,5N až 4,5N kyselině dusičné jednak zbaví smorfního podílu a jednak se přemění v prášek, nečež se reakční směs ochladí a pak se z ní oddělí prášková mikrokryštallická celulóza, která se ve vlhkém stavu oxiduje aktivací v kyselině dusičné, potom se zahustí odstředěním a vloží do hermeticky uzavíratelného mísíče, kde se k ní za míchání přidává vodný roztok alkalického dusitanu, například sodného, a po skončení reakce, trvající 6 až 12 hodin, se reakční směs ochladí, projdé operací kyselého praní a dodatečnou uprevou, například se odvodňuje, drtí, převádí z kyselé formy na sůl oxycelulózy, suší, adjustuje, sterilizuje.

2. Způsob podle bodu 1, vyznačený tím, že po operaci kyselého praní ve směsi vody s alkoholem, například etanolem či izopropanolem, anebo vody s ketonem, například acetonym, která se opakuje, například dvakrát či třikrát střídavě s odstředováním, se oxidovaný produkt přivede neutralizací, například pomocí ekvimolární směsi chloridu a octanu vápenatého, sodného nebo amonného na sůl karboxycelulózy, s výhodou na sůl vápenatou, sodnou nebo amonnou.