

# Využitie hydrolyzátov lignocelulózových materiálov pre fermentačnú výrobu

Ing. JULO FORSTHOFFER, technický riaditeľ LIKO — generálne riaditeľstvo, Bratislava

663.14.031.32  
663.52.031.2/.4  
663.728.004.8

Do redakcie došlo 20. července 1975

Príspevok si kladie za cieľ oboznačiť záujemcov z výskumu a priemyslu s novou, v ČSSR netradičnou, surovinou pre fermentačný priemysel — hydrolyzátom z lignocelulózových materiálov.

Hydrolyzátom nazývame roztok cukrov, ktorý vzniká pôsobením hydrolyzačných činiadiel na celulózu a hemi-cellulózu, prítomné v základnej surovine. V procese štiepenia dochádza k deštrukcii celulóznej makromolekuly až na monomer — glukózu. Súčasne prechádzajú do roztoku aj iné látky podľa druhu suroviny a podľa toho, aký proces hydrolyzy bol použitý.

Hydrolyza lignocelulózových materiálov, ako proces sekúrňania stojí a padá v praxi so zabezpečením dostačného množstva lacnej suroviny. Tento problém je ale riešiteľný najmä vo vzťahu k nedostatku potravín a bielkovín a za súčasnej situácii možno s istotou povedať, že hydrolyza je procesom budúcnosti a že jej intenzívny technický rozvoj bude stále napredovať.

Je do určitej miery paradoxné považovať hydrolyzát za novú surovinnu. Prvé pokusy o sekúrňanie celulózy boli vykonané v roku 1819 koncentrovanou kyselinou sírovou za studena. V roku 1880 už bolo zhydrolyzované drevo plynným chlorovodíkom. Začiatok 20. storočia bol v znamení rozpracovávania hydrolyzy odpadného dreva a pilín do priemyslového merítka. Tu sa ukázalo, že reakcia, tak ľahko uskutočniteľná v skúmavke a v laboratóriu, je ľahko aplikovateľná do veľkopriemyslu, najmä z dôvodov konštrukčných materiálov a čistenia roztoku cukrov od prímesí.

Prvá svetová vojna a nedostatok potravín vyforsírovali produkciu cukru z dreva. Technológia z roku 1916 známa ako proces „Rheinau“ pracovala so 40 % kyselinou soľnou pri normálnej teplote, pričom sa získalo až 27 gramov cukru v 100 ml roztoku.

Po vojne sice tlak nedostatku pominul, ale aj tak bolo v roku 1933 vybudované pre tento spôsob zariadenie o kapacite cukru 400 t/mesiac a v roku 1938 v Regensburgu zariadenie o kapacite cukru 1600 t/mesiac. Roztoky slúžili pre výrobu jedlého droždia a výroba bežala až do konca druhej svetovej vojny.

Paralelne boli vyvinuté procesy hydrolyzujúce kyselinou siričitou a sírovou, pracujúce za tlaku a vyšších teplôt, z ktorých najznámejšia je „Schoellerová tlaková perkolácia“. Táto bola realizovaná aj vo Francúzsku, Fínsku a v USA pod názvom „proces Madison“ a „proces TVA“. Pre ilustráciu a porovnanie procesov možno uviesť tieto dátá, vzťahované na 100 kg suchého dreva:

	Rheinau	Schoeller
Hydrolyzačné činiidlo	HCl	H <sub>2</sub> SO <sub>4</sub>
Lignín [kg]	33	30
Celkové cukry [kg]	66	43,3
Cukry kvasinkami asimilovatelné [kg]	56	35,2
Cukry kvasinkami neasimilovatelné [kg]	10	8,1
Produkcia etanolu [1 a.a.]	35	22
Výtažnosť alkoholu [%]	80	60

Veľký rozmach zaznamenala výroba hydrolyzátu v období 2. svetovej vojny v USA a v Kanade, ale po vojne nastala v západnom svete opäť stagnácia. Cieľavedomý rozvoj hydrolyzného priemyslu zostal iba v ZSSR. Tu je dnes hydrolyza lignocelulózových materiálov osobitným priemyslovým odvetvím, ktoré je dôležité z hľadiska využitia odpadov a získania cenných produktov: kŕmneho droždia, liehu, furfuralu a iných.

Základnou surovinou pre výrobu hydrolyzátu v našich podmienkach sú drevné odpady, piliny, slama a kukuričné kôrovia. Ich zloženie sa pohybuje v rozmedzí:

obsah celulózy	okolo 40—45 %
obsah hemicelulóz	
— hexozanových	5—20 %
— pentozanových	5—25 %
obsah lignínu	20—30 %
obsah vedľajších látok	5—10 %

Celulóza je z hľadiska hydrolyzy látka ľahko odbúratelná, zatiaľ čo hemicelulózy sú ľahko štiepitelné. Lignín tvoria polycyklické látky, ktorých presná chemická štruktúra ešte nie je dostatočne známa.

Medzi vedľajšie látky zahrňujeme živice, triesloviny, farbivá, dusíkaté látky, tuky, vosky, popoloviny, zväčša rozpustné v hydrolyzáte.

Z toho vyplýva, že surový hydrolyzát je zložitým roztokom najrozličnejších látok, a preto aj prax nepoužíva pojmom „obsah cukrov“ v hydrolyzáte, ale operuje pojmom „obsah redukujúcich látok“.

O použiteľnosti hydrolyzátu pre fermentácie niet v podstate pochybnosti. Otvorené zostávajú otázky čistoty alebo uniformity či reprodukovateľnosti produktov kvasenia, ktoré závisia na stupni čistoty hydrolyzátu. Tento súčasne podmieňuje aj to, aké mikroorganizmy

môžu byť pre fermentáciu používané, resp. do akej miery musia byť pre dané médium adaptované.

Z tohto aspektu je dôležité povšimnúť si závislosti čistoty hydrolyzátu na použitom hydrolyzačnom činidle a technologickom procese hydrolyzy, biologickej hodnoty hydrolyzátu na spôsobe a stupni jeho predchádzajúceho čistenia. Viacročným sledovaním bolo dokázané, že vysoké teploty pri hydrolyze znamenajú zvýšený obsah biologicky škodlivých prímesí a hydrolyza kyselinou soľou je šetrnejšia než kyselinou sírovou. Z chemických hydrolyzačných činidiel dáva najlepšie výsledky plynný chlorovodík pri teplotách okolo 20 °C. Najšetrnejšou je hydrolyza enzymatická, ale má zatiaľ nevýhodu v dlhej reakčnej dobe.

Pokiaľ ide o čistotu roztokov, treba sa zamerať na odstránenie furfuralu a jeho derivátov prípadne na odstránenie prchavých kyselín. Nutné je odstránenie humínových látok, koloidov a farbív.

Prchavé komponenty sa najlepšie oddelujú vydestilovaním pri vákuovom chladení hydrolyzátu. Na dokonalom odstránení furfuralu závisí výtažnosť biomasy a liehu. Zároveň sa zlepšuje pomer medzi obsahom redukujúcich cukrov a redukujúcich necukrov, odhliadnúc od zvýšenia obsahu redukujúcich látok v dôsledku čiastočného zahustenia roztoku odparením vody. V priemerne dobrом hydrolyzáte po vákuovom ochladení a po neutralizácii bez čerenia by obsah nežiadúcich zložiek nemal presiahnuť tento limit:

redukujúce necukry	0,18 — 0,20 %
furfural	0,030 — 0,035 %
živičné látky extrahovateľné	1,75 — 2,25 %
dextríny	0,18 — 0,20 %
organické kyseliny ako kys. octová	0,40 — 0,45 %
prchavé kyseliny ako kys. octová	0,22 — 0,25 %
pentózy	0,50 — 0,70 %

Pre odstraňovanie koloidov a humínov sa osvedčila klarifikácia volumínznymi flokulantmi alebo organickými polyelektrolytmi. Odstránenia balastných látok zvyšuje hodnotu roztoku veľmi podstatne, najmä pre výrobu krmného alebo jedlého droždia. Ak v nečerenom roztoku bola dosiahnutá utilizácia asimilovateľných látok 93,5 %, výtažnosť 37,4 % na redukujúce látky a farba droždia tmavošedá, po vyčerení bola utilizácia 95 %, výtažnosť 45,8 % na redukujúce látky a farba droždia svetlošedá.

Výsledky poukazujú na to, že koloidy a humíny blokujú bunečné steny a fyzikálno-chemický zabraňujú intenzívnejšiemu metabolizmu.

Z uvedených poznatkov o vlastnostiach hydrolyzátov odrážame sa späť k vlastnému procesu hydrolyzy ako faktoru, ktorý najviac ovplyvňuje výtažnosť, čistotu a hodnotu získaných cukorných roztokov.

Dnešná technika, strojno-technologické zaradenia a procesy v kombinácii s najodolnejšími konštrukčnými materiálmi umožňujú používať aj hydrolyzu pomocou chlorovodíka. Ďalšou výhodou je, že proces možno rozdeliť na niekoľko stupňov, čo uľahčuje oddelovanie vedľajších splodín a dáva možnosť zážitkovat aj suroviny bohaté na pentozanové hemicelulózy, najmä slamu.

So zvyšujúcimi sa výnosmi obilní vzrastá aj produkcia slamy, najmä z ozimín a jej scukornenie po prepočítaní na uvolnené škrobové či cukorné jednotky fakticky zvyšuje poľnohospodársky výnos. V takejto kombinácii s prihladnutím na vysokú mechanizáciu obilninárskych prác javí sa produkcia obilní výnosnejšou než produkcia okopanín, najmä cukrovky.

Ak použijeme na scukornenie slamy, alebo kukuričného kôrovia dvojstupňovú hydrolyzu, deštruuje prvý stupeň pentozanové hemicelulózy. Usmernením prehydrolyzy môžeme produkovať furfural alebo xylózu. Oba výrobky sú veľmi hľadané. Ak nie je záujem izolovať xylózu, použije sa táto časť hydrolyzátu pre výrobu kŕmnych bielkovín pomocou mikroorganizmov schopných xylózu utilizovať.

V druhom stupni sa hydrolyzuje nezreagovaný zbytok a podľa účinnosti vznikajú z celulózy dextríny až glukóza. Pre zvýšenie výtažnosti je potrebné usmerniť reakciu tak, aby bolo čo najmenej dextrínov, prípadne tiež dodatočne zukorniť kvantitatívne pomocou enzymov. Týmto tretím stupňom hydrolyzy možno zvýšiť výtažnosť na glukózu až o 10 %.

Všetky takéto technologické zásahy majú dopad na kvalitu hydrolyzátu, ktorá sa zvyšuje natoľko, že z neho možno po nakoncentrovaní produkovať aj glukózu v kvalite vhodnej pre potravinárske účely.

Je nemožné dať v tomto príspievku konečné schému výroby hydrolyzátu pomocou technológie viacstupňovej hydrolyzy a uviesť kvalitatívne parametre takto pripraveného média. Vyplýva to z veľkého počtu variant. Vysoký stupeň purifikácie aj nakoncentrovávania hydrolyzátov možno dosiahnuť vhodným aplikovaním membránových procesov, čím dostávajú pracovníci fermentačného priemyslu do rúk naozaj cennú surovinu a bude závisieť na nich ako výhodne ju dokážu explotaovať.

Hydrolyzát — je univerzálnou surovinou vhodnou pre výrobu liehu, jedlého a krmného droždia, kyseliny mliečnej, glutaminovej, lizínu, ale aj pre výrobu kyseliny citrónovej, a preto vyslovujem presvedčenie, že prívlastok netradičná surovina bude aj v ČSSR vo veľmi krátkom čase prekonaný.

**Forsthoffer, J.: Využitie hydrolyzátov lignocelulózových materiálov pre fermentačnú výrobu.** Kvas. prům. 22, 1976, č. 1, s. 16—17.

Diskuse metod na přípravu hydrolyzátů z lignocelulózových materiálů jako netradičního materiálu pro fermentační průmysl.

**Форстхоффер, Ю.: Использования гидролизатов древесинноцеллюлозных материалов на заводах бродильной промышленности.** Квас. прум., 22, 1976, № 1, стр. 16—17.

В статье приведены методы применяемые для приготовления гидролизатов из древесинно-целлюлозных материалов. Полученные гидролизаты могут использоваться на заводах бродильной промышленности в качестве не традиционного сырья.

**Forsthoffer, J.: Utilization of Hydrolysates of Lignocellulose Materials in Fermentation Industry.** Kvas. prům. 22, 1976, No. 1, pp. 16—17.

The article deals with a number of various methods which can be used to prepare hydrolysates from lignocellulose materials and then utilize them as unconventional raw material in fermentation industry.

**Forsthoffer, J.: Ausnützung der Hydrolysate der Lignocellulose-Materialien für die Gärungsindustrie.** Kvas. prům. 22, 1976, No. 1, S. 16—17.

In dem Artikel werden die Methoden zur Aufbereitung der Hydrolysate aus Lignocellulose-Materialien als nicht-traditionelle Rohstoffe für die Gärungsindustrie diskutiert.