

Výpočet látkovej bilancie na operatívne riadenie zvárania cukrovín pri zhoršenej kvalite základnej suroviny

LADISLAV ZÁVODSKÝ

Začiatkom šesťdesiatych rokov sa technologická kvalita cukrovej repy postupne zhoršovala, čo v spracovateľskej oblasti spôsobovalo fažkosti, najmä prefažovaním zadinových staníc vo varni. V tomto období sa menili viaceré podmienky a bolo potrebné určiť, ktorý z faktorov má rozhodujúci vplyv na negatívny vývoj. Od roku 1957 sa totiž podstatne predĺžilo spracovateľské obdobie a začiatok sa posunul z optimálneho obdobia v prvej dekáde októbra do druhej polovice septembra. Ďalej sa prešlo z diskontinuálnych procesov (difúzia, saturácia) na kontinuálne a postupne sa menila odrodová skladba.

Koncom tohto obdobia (1969) fažkosti nadobúdali také rozmery, že bolo potrebné obmedzovať spracovanie cukrovej repy vzhľadom na prefaženie zadinovej stanice, čím sa predlžovalo spracovateľské obdobie a ďalej sa zhoršovala kvalita základnej suroviny.

V retrospektívnej štúdii z roku 1970 sa zistilo, že množstvo necukrov v kampani 1969, vystupujúcich melasou z výroby, bolo takmer dvojnásobné ako roku 1958. Od množstva necukrov závisí totiž množstvo zadinovej cukroviny.

Tabuľka 1.

Kampaň roku	% výnosovej odrody	Kvocient čistoty fažkej štavy	% necukrov na repu
1958	20,5	94,10	1,08
1960	25,1	93,75	1,11
1963	34,6	92,90	1,24
1965	72,3	92,10	1,30
1967	91,5	88,72	1,81
1969	92,3	89,41	1,89

Množstvo necukrov priamo súvisí so zmenou odrodovej skladby, aj keď sa tu prejavuje vplyv ročníka, dĺžka kampane a najmä stúpajúce množstvo dusíka používanejho na prihnojovanie počas vegetácie.

V rokoch 1971—1972 sa vzhľadom na overenie tejto skutočnosti spracovala

repa schválených odrôd z odrodových skúšok, t. j. repa pestovaná za rovnakých ekologických a agrotechnických podmienok na stotinovom prevádzkovom zariadení na ľahkú šťavu. Konštatovalo sa, že medzi jednotlivými odrodami je väčší rozdiel v technologickej kvalite, ako vyplýva z dohodnutých metód na hodnotenie odrodových skúšok.

Tabuľka 2.

Odroda	Cukornatosť	Kvocient čistoty ľahkej šťavy
DA	16,83	91,5
DN	17,57	93,10
DC	18,62	94,50
DA obr.	16,50	91,50
BVS	16,02	89,80
BPN	17,03	91,30
Slovmona H	16,38	88,90

Všetky cukrovary, i novopostavené, sa projektovali na spomínaný vyšší kvocient ($Q=94$) a z toho vyplývala aj dimenzia zadinových staníc počítaných na 7—9 % zadinovej cukroviny na repu. Za spomínaných odrôd rezultovalo 160—200% na pôvodné množstvo. Na takéto množstvá neboli cukrovary zariadené, pretože projektant počítal s rezervou 25—30%.

Znižovaním spracovateľských kapacít dochádzalo k neúmernému predĺžovaniu kampane a skladovania repy, a tým k ďalšiemu zhoršovaniu kvality základnej suroviny. Nepriaznivý vplyv okrem predĺženia nad optimálnu dĺžku mal aj skorý začiatok kampane, ktorý nielenže znižoval kvalitu suroviny z hľadiska spracovania, ale znižoval aj výtažnosť.

Nebolo jednotného názoru na spôsob, ako zvládnúť fažkosti, ktoré vznikali za spomínaných podmienok. Pre zlú prácu na zadinových odstredivkách, ktorá vznikla ich preťažením, odporúčalo sa zvýšiť kvocient čistoty zadinovej cukroviny, pri ktorej sa dosahuje lepšie zrno, rýchlejšie sa cukrovina uvarí a lepšie sa odstreduje. Na začiatku spomínaného obdobia sa spracovateľské závody tejto zásady v podstate pridržiaval. Pri zvýšení kvocientu na 80, ako sa odporúčalo, stúplo však množstvo zadín natoliko, že nebolo možné všetky príslušné sirupy zvariť na zadinovej stanici, v niektorých prípadoch zasa nestačila odstredivková stanica vytobiť získané množstvo cukroviny. Skrátením vyzrievania zadín vzhľadom na ich množstvo rezultovala melasa s vysokým kvocientom čistoty, takže výroba melasy stúpla viac, ako by bola mala stúpnúť podľa prepočtu poklesom kvocientu čistoty fažkej šťavy.

Problematikou preťažovania zadinových staníc sme sa zaoberali bližšie, aj keď v posledných rokoch 1974 a 1976 vplyvom nízkej cukornatosti a mimoriadne vlhkej jesene sa v značnej miere tieto fažkosti eliminovali. Vlhké počasie totiž eliminuje nepriaznivý vplyv prihnojovania dusíkom počas vegetácie. So zmenou odrodovej skladby sa nedá v najbližších rokoch rátať, pretože vyšľachtenie odrody s lepšími parametrami pre spracovateľskú oblasť trvá dlhšie a v najbližších 5—10 rokoch sa situácia podstatne nezlepší, aj keď správ-

nou výživou — znížené používanie dusíkatých hnojív — možno dosiahnuť určité zlepšenie.

Zaoberali sme sa režimom vo varni, ktorým by bolo možné redukovať množstvo zadinových cukrovín na únosnú mieru vzhladom na dimenzie staníc. Na to však treba prepočet látkovej bilancie vo varni, ktorý by bol dostatočne operatívny, aby bolo možné najst vhodný variant technológie. Doteraz používaný spôsob prepočtu látkovej bilancie je veľmi zdľahavý, pričom výsledky sa zväčša iba približujú skutočnosti a presnosť závisí od prepočtu vypočítaných fáz. Týmto spôsobom trvá prepočet pri 8 hod. pracovnom čase pre jeden variant približne 1 týždeň, pričom treba vypočítať viaceré alternatívy. Tento spôsob nemá pre operatívne riadenie výroby praktický význam. Volili sme preto takú metódu výpočtu látkovej bilancie, ktorá by dávala pre dané podmienky nie približujúci, ale konečný výsledok, aby bolo možné viacero variantov vypočítať za niekoľko minút a voliť správnu alternatívu.

Vo výpočte sa vychádza z toho, že všetky necukry vstupujúce do varne fažkou šťavou, vystupujú melasou. Keď množstvo necukrov v fažkej šťave označíme N_c , potom množstvo melasy závisí od jej kvocienta. Množstvá cukrovín a sirupov sa udávajú v % sušiny na repu a treba ich ešte prepočítať na príslušnú sacharizáciu. Napríklad pri zadinovej cukrovine Z , vyjadrenej v sušine, dostaneme pri $Z_{93} = \frac{Z}{0,93}$, kde Z_{93} je množstvo zadiny pre 93 °Bx.

Schéma zvárania

Látková bilancia je prepočítaná pre dvojklérovú schému, pričom sirupy sa zvárajú takto: zelený na medziprodukt, čierne na zadine a afinačný od zadinového cukru na zadinovej cukrovine.

Odvodenie vzťahov k látkovej bilancii

Všetky produkty (cukroviny, sirupy a ī.) sú udané v sušine v % na repu. Percento polarizačného cukru (p. c.) udáva vzťah

$$p.c.M = N_c \frac{Q_M}{1 - Q_M},$$

potom celkové množstvo sušiny melasy bude

$$M = N_c \frac{Q_M}{1 - Q_M} + N_c = N_c \frac{Q_M + 1 - Q_M}{1 - Q_M} = \frac{N_c}{1 - Q_M}. \quad (1)$$

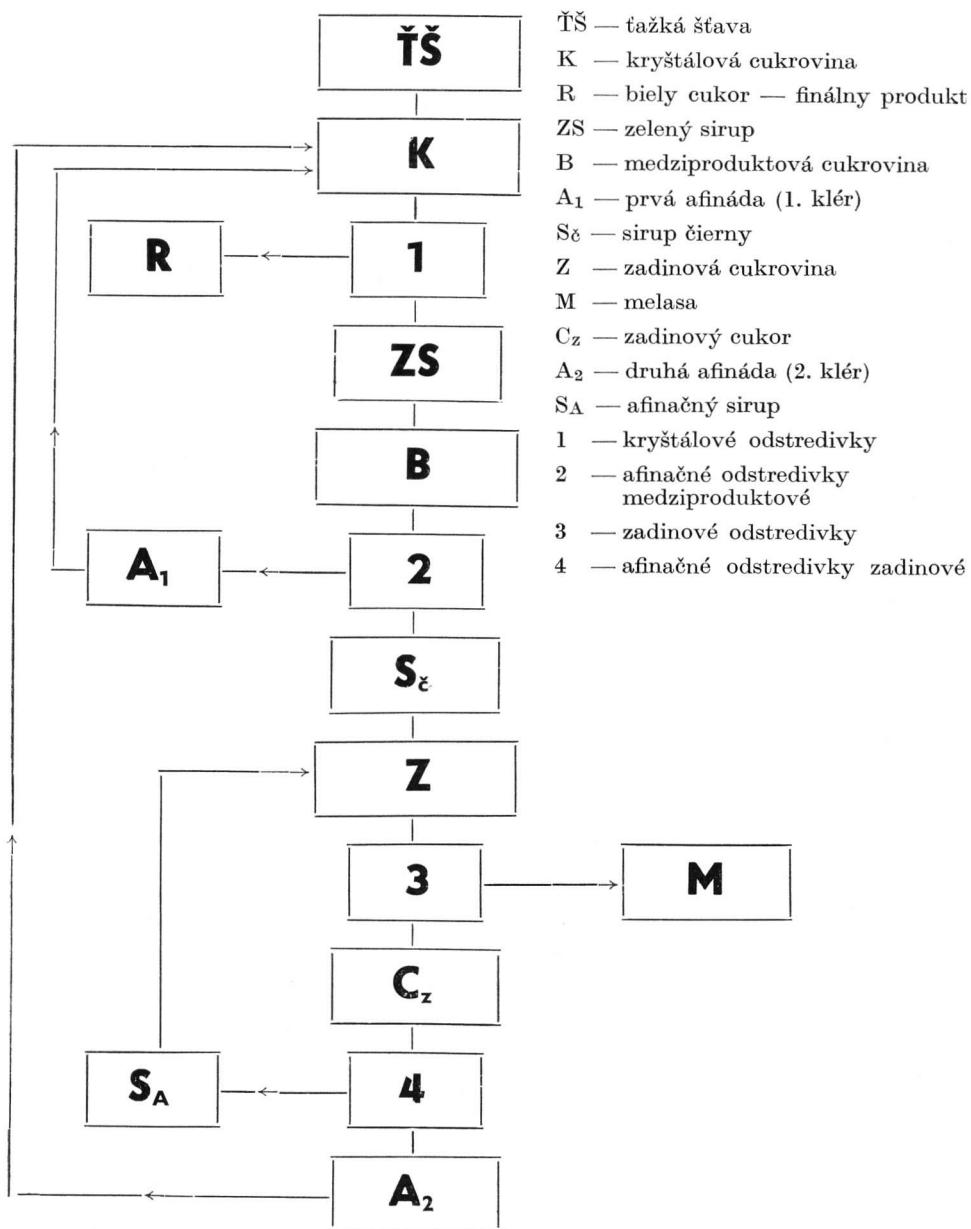
Výraz (1) vyjadruje množstvo sušiny melasy v % na repu, keď N_c je množstvo necukrov v % na repu.

Množstvo zadinovej cukroviny udáva vzťah

$$Z = M + C_z, \quad (2)$$

kde Z je množstvo zadinovej cukroviny (sušiny) na repu. Podľa predchádzajúceho vzťahu i pre polarizačný cukor v spomínaných produktoch platí ten istý vzťah

$$Z \cdot Q_z = MQ_M + C_z \cdot Q_{ez}.$$



- ŤŠ — tažká šťava
 K — kryštálová cukrovina
 R — biely cukor — finálny produkt
 ZS — zelený sirup
 B — medziproduktová cukrovina
 A₁ — prvá afináda (1. klér)
 Sč — sirup čierne
 Z — zadinová cukrovina
 M — melasa
 C_z — zadinový cukor
 A₂ — druhá afináda (2. klér)
 SA — afinačný sirup
 1 — kryštálové odstredivky
 2 — afinačné odstredivky medziproduktové
 3 — zadinové odstredivky
 4 — afinačné odstredivky zadinové

Použitá symbolika sa zvolila vzhľadom na niektoré zvláštnosti (napr. afináda = klér a iné).

Zo vzťahu (2) vyplýva, že

$$C_z = Z - M,$$

čiže môžeme písť

$$Z \cdot Q_z = M \cdot Q_M + Q_{cz} (Z - M),$$

z toho

$$Z = M \frac{Q_M - Q_{cz}}{Q_z - Q_{cz}}. \quad (3)$$

Pre zadinový cukor platí

$$C_z = Z - M.$$

Podobne ako v predchádzajúcom polarizačný cukor

$$Q_{cz} \cdot C_z = Q_z \cdot Z - Q_M \cdot M.$$

Za Z dosadíme

$$Z = M + C_z,$$

čiže

$$Q_{cz} \cdot C_z = Q_z(M + C_z) - Q_M \cdot M,$$

z toho

$$C_z = M \frac{Q_z - Q_M}{Q_{cz} - Q_z}. \quad (4)$$

Pre druhú afinádu platí

$$A_2 = C_z - S_A. \quad (5)$$

Pre polarizačný cukor

$$A_2 \cdot Q_{A_2} = Q_{cz} \cdot C_z - Q_{SA} \cdot S_A.$$

Na základe vzťahu (5) platí:

$$S_A = C_z - A_2,$$

dalej platí

$$A_2 \cdot Q_{A_2} = Q_{cz} \cdot C_z - Q_{SA} (C_z - A_2),$$

odtiaľ

$$A_2 = C_z \frac{Q_{cz} - Q_{SA}}{Q_{A_2} - Q_{SA}}. \quad (6)$$

Zo vzťahu (4) vyplýva

$$A_2 = M \frac{Q_z - Q_M}{Q_{cz} - Q_z} \cdot \frac{Q_{cz} - Q_{SA}}{Q_{A_2} - Q_{SA}}. \quad (7)$$

Z predchádzajúcich vzťahov vyplýva

$$S_A = C_z - A_2,$$

pre polarizačný cukor platí

$$S_A \cdot Q_{SA} = C_z \cdot Q_{cz} - A_2 \cdot Q_{A2}.$$

Dosadením vzťahu (5) dostávame:

$$S_A \cdot Q_{SA} = C_z \cdot Q_{cz} - Q_{A2}(C_z - S_A),$$

$$S_A = C_z \frac{Q_{cz} - Q_{A2}}{Q_{SA} - Q_{A2}}.$$

Pretože v tomto prípade by sme dostali záporné hodnoty, môžeme výraz upraviť

$$S_A = C_z \frac{Q_{A2} - Q_{cz}}{Q_A - Q_{SA}}. \quad (8)$$

Za C_z dosadíme výraz (4)

$$S_A = M \frac{Q_z - Q_M}{Q_{cz} - Q_z} \cdot \frac{Q_{A2} - Q_{cz}}{Q_{A2} - Q_{SA}} \quad (9)$$

Pre čierny sirup S_c platí

$$S_c = A_2 + M, \quad (10a)$$

resp.

$$S_c = Z - S_A. \quad (10b)$$

Podľa vzťahu (10a) a dosadením vzťahu (7) môžeme písat

$$S_c = M \frac{Q_z - Q_M}{Q_{cz} - Q_z} \cdot \frac{Q_{cz} - Q_{SA}}{Q_A - Q_{SA}} + M. \quad (11)$$

Pri postupe ako v predchádzajúcich prípadoch môžeme písat

$$Q_{Sc} \cdot S_c = Q_{A2} \cdot A_2 + Q_M \cdot M.$$

Za A_2 môžeme dosadiť:

$$A_2 = S_c - M,$$

$$Q_{Sc} \cdot S_c = Q_{A2}(S_c - M) + Q_M \cdot M$$

a z toho platí:

$$S_c = M \frac{Q_{A2} - Q_M}{Q_{A2} - Q_{Sc}}. \quad (12)$$

Výraz (12) je v podstate jednoduchší ako výraz (11).

Pre medziproduktovú eukrovinu B platí:

$$B = A_1 + S_c, \quad (13)$$

pričom A_1 je prvá afináda.

Podľa predchádzajúceho môžeme písť

$$Q_B \cdot B = Q_{A_1} \cdot A_1 + Q_{S_e} \cdot S_e .$$

Za A_1 môžeme dosadiť:

$$A_1 = B - S_e ,$$

potom

$$Q_B \cdot B = Q_{A_1}(B - S_e) + Q_{S_e} \cdot S_e$$

čiže

$$B = S_e \frac{Q_{A_1} - Q_{S_e}}{Q_{A_1} - Q_B} . \quad (14)$$

Dosadením vzťahu (12) dostaneme:

$$B = M \frac{Q_{A_2} - Q_M}{Q_{A_2} - Q_{S_e}} \cdot \frac{Q_{A_1} - Q_{S_e}}{Q_{A_1} - Q_B} . \quad (15)$$

Pre prvéj afinádu platí

$$A_1 = B - S_e .$$

Podobne aj polarizačný cukor

$$Q_{A_1} \cdot A_1 = Q_B \cdot B - Q_{S_e} \cdot S_e .$$

Ak dosadíme za B vzťah (13), dostávame

$$Q_{A_1} \cdot A_1 = Q_B(A_1 + S_e) - Q_{S_e} \cdot S_e ,$$

$$A_1 = S_e \frac{Q_B - Q_{S_e}}{Q_{A_1} - Q_B} . \quad (16)$$

Dosadením za S_e vzťah (12) dostávame

$$A_1 = M \frac{Q_{A_2} - Q_M}{Q_{A_2} - Q_{S_e}} \cdot \frac{Q_B - Q_{S_e}}{Q_{A_1} - Q_B} . \quad (17)$$

Pre prvéj cukrovinu, v našom prípade kryštálovú, platí

$$K = A_1 + A_2 + \check{T}\check{S} , \quad (18a)$$

kde $\check{T}\check{S}$ je tažká šťava, K — kryštálová cukrovina

$$\text{alebo} \quad K = B + R , \quad (18b)$$

pričom R je finálny produkt — šťavný kryštál.

Výraz (18a) by sa dal počítať priamo z odvodnených vzťahov (17) a (7). Konečný vzťah by bol dosť neprehľadný.

Zo vzťahu (18b) odvodíme známym spôsobom výraz pre K

$$Q_K \cdot K = Q_B \cdot B + Q_R \cdot R .$$

Za R dosadíme

$$R = K - B$$

čiže platí

$$Q_K \cdot K = Q_B \cdot B + Q_R(K - B).$$

Pre K platí

$$K = B \frac{Q_B - Q_R}{Q_K - Q_R}. \quad (19)$$

Kvocient šfavného kryštálu počítame za 100 %, t. j. v našom prípade $Q_R = 1$. Potom výraz (19) nadobudne tvar

$$K = B \cdot \frac{Q_B - 1}{Q_K - 1}. \quad (20)$$

Ked dosadíme do vzťahu (20) za B vzťah (15) dostaneme

$$K = M \frac{Q_{A_2} - Q_M}{Q_{A_2} - Q_{S\varepsilon}} \cdot \frac{Q_{A_1} - Q_{S\varepsilon}}{Q_{A_1} - Q_B} \cdot \frac{Q_B - 1}{Q_K - 1}. \quad (21)$$

Pre R platí

$$R = K - B,$$

dalej

$$Q_R \cdot R = Q_K \cdot K - Q_B \cdot B,$$

za B dosadíme

$$B = K - R,$$

$$Q_R \cdot R = Q_K \cdot K - Q_B(K - R),$$

$$R = K \frac{Q_K - Q_B}{Q_R - Q_B}.$$

Ďalej môžeme písat

$$R = K \frac{Q_K - Q_B}{1 - Q_B}.$$

Dosadením za K vzťahu (21) dostaneme

$$R = M \frac{Q_{A_2} - Q_M}{Q_{A_2} - Q_{S\varepsilon}} \cdot \frac{Q_{A_1} - Q_{S\varepsilon}}{Q_{A_1} - Q_B} \cdot \frac{Q_B - 1}{Q_K - 1} \cdot \frac{Q_K - Q_B}{1 - Q_B}. \quad (22)$$

Pre finálny produkt platí podobne ako pre výťažnosť finálneho produktu

$$R = \check{T}\check{S} - M. \quad (23)$$

Výraz (22) nie je dôležitý pre prepočet, ale porovnaním vzťahov (22) a (23) môžeme odvodiť vzájomné vzťahy medzi kvocientmi a najmä výtažnosťami, ktoré kvocienty vyjadrujú. Tento prepočet je však zdľavý a potrebuje mnoho úprav a substitúcií. Základné kvocienty pre prepočet látkovej bilancie budú určuje surovina (kvocient čistoty fažkej šťavy), bud sa určí kvocient medzi produkto, prvej a druhej afinády, zadinovej cukroviny a melasy. Kvocient čierneho sirupu sa vypočíta súčtom polarizačí zložiek deleným jeho množstvom.

Napríklad

$$Q_{S\check{c}} = \frac{Q_{A_2} \cdot A_2 + Q_M \cdot M}{S\check{c}}.$$

Podobne sa vypočíta kvocient kryštálovej cukroviny, kde

$$K = A_1 + A_2 + \check{T}\check{S} .$$

Kvocienty spomínaných produktov sa volili preto, aby bolo možné voliť kvocientový spád tak, aby množstvá jednotlivých produktov vyhovovali dimensiám zariadenia cukrovaru. Zo vzťahov nám vyplynie závislosť množstva zadinovej cukroviny od jej kvocientu, ale najmä, čo je dôležité, od kvocientu vytočeného zadinového cukru i kvocientu melasy.

Príklad prepočtu

Kyôli kontrole správnosti odvodnených vzťahov a z praktických dôvodov uvádzame príklad prepočtu.

Zadané veličiny:

$$Q_{\check{T}\check{S}} = 90;$$

$$Q_M = 59;$$

$$Q_z = 78;$$

$$Q_{cz} = 91;$$

$$Q_{SA} = 78;$$

$$Q_{A_2} = 97;$$

$$Q_B = 86;$$

$$Q_{A_1} = 98.$$

Množstvo polarizačného cukru vstupujúceho do varne je 15% na repu. Celkové množstvo fažkej šťavy vstupujúcej do varne bude

$$\check{T}\check{S} = \frac{15}{0,9} = 16,666 .$$

Potom množstvo necukrov je $N_c = 1,666$

$$M = \frac{1,666}{0,41} = 4,065 ,$$

$$Z = 4,065 \cdot \frac{0,32}{0,13} = 10,006 .$$

Z toho $Z_{93} {}^0Bx = 10,759 ,$

$$C_z = 4,065 \cdot \frac{0,19}{0,13} = 5,9411 .$$

Kontrola prepočtu:

$$C_z = Z - M = 10,066 - 4,065 = 5,941 ,$$

$$A_2 = 5,9411 \cdot \frac{0,13}{0,19} = 4,065 ,$$

$$S_A = C_z - A_2 = 1,8761 ,$$

$$S_{\check{c}} = A_2 + M = 8,130 ,$$

$$Q_{Sc} = \frac{A_2 \cdot Q_{A2} + M \cdot Q_M}{A_2 + M} = 0,78 ,$$

$$B = 8,130 \cdot \frac{0,2}{0,12} = 13,550 ,$$

$$B_{93} {}^0Bx = 14,57 ,$$

$$A_1 = 13,55 - 8,130 = 5,420 ,$$

$$K = A_1 + A_2 + \check{T}S = 5,420 + 4,065 + 16,666 = 26,151 .$$

Podľa predchádzajúceho

$$Q_K = 92,75 .$$

Z toho

$$K_{93} {}^0Bx = 28,12 .$$

Kontrola celého prepočtu: šťavový kryštál je daný vzťahom

$$R = \check{T}S - M = 16,666 - 4,065 = 12,601 ,$$

$$B = K - R = 26,151 - 12,601 = 13,550 ,$$

$$R = K - B = 26,151 - 13,550 = 12,601 .$$

Hlavným účelom odvodenia vzťahu pre látkovú bilanciu malo byť zníženie množstva zadinovej cukroviny na únosnú mieru, t. j. režim varne prispôsobiť dimenziám zadinovej stanice (zrniče a odstredivky).

Podľa daných vzťahov sa prepočítali množstvá zadinovej cukroviny pre rozličné kvocienty fažkej šťavy, zadinového cukru a zadinovej cukroviny.

Z tabuľky 3 vidieť, že pri zhoršenej kvalite fažkej šťavy ($Q = 88$) vyšší kvocient čistoty zadinovej cukroviny zvyšuje jej množstvo natol'ko, že nemožno celé kvantum sirupov zvariť na cukrovinu, ani túto kvalitne vytobiť na odstredivkách. Uvedený kvocient fažkej šťavy sa vyskytuje takmer každý rok v druhej polovici kampane, najmä v južných oblastiach SSR a často býva i nižší. Za spomínaných podmienok treba skrátiť cyklus na odstredivkách až po jednu tretinu potrebného času, čoho dôsledkom je stúpajúce množstvo zadinového cukru zhoršenej kvality. Jeho výťažnosť tým stúpa až nad 60%, čím sa vracia veľké množstvo necukrov do výroby, zvyšuje sa množstvo zadinovej cukroviny a zhoršuje sa kvalita finálneho výrobku. Za týchto podmienok, vzhľadom na skrátenie času vyzrievania zadinovej cukroviny pod jednu tre-

Tabuľka 3. Závislosť množstva zadinovej eukroviny od kvocientu čistoty fažkej štavy (QTŠ), zadinového cukru (Qz) a zadinovej eukroviny (Qze)

Čistota melasy	Qz	Qze	% zadinovej eukroviny n. r. pri 93 °Bx		
			QTŠ = 92	QTŠ = 90	QTŠ = 88
60	80	86	15,19	19,14	23,83
60	80	88	12,20	15,68	19,24
60	80	90	10,52	13,44	16,50
60	80	94	8,52	10,88	13,35
60	77	88	8,93	11,40	13,99
60	77	90	8,09	10,34	12,69
60	77	94	7,01	8,94	11,00
60	75	88	7,55	9,65	11,87
60	75	90	7,01	8,96	11,00
60	75	94	6,25	8,01	9,80
60	73	88	6,54	8,36	10,36
60	73	90	6,19	7,90	9,70
60	73	94	5,68	7,25	8,90

tinu potrebného času, stúpa aj množstvo melasy a klesá výťažnosť finálneho produktu. Kvocienty zadinových eukrovín i zadinového cukru uvedené v tabuľke 3 sa dlhodobo vyskytovali v praxi v eukrovaroch. Napríklad v eukrovare Nitra v rokoch 1940—1955 sa kvocient zadinovej eukroviny pohyboval v medziach 72—74, — , avšak pri titračnej alkalite na dočerení 2,5% CaO. Spomínaný eukrovar mal v tom období najnižšiu výrobu melasy zo slovenských eukrovarov. Zváranie zadinovej eukroviny pri nižších kvocienteč vyzaduje však určité podmienky. Je to najmä dostatočný prípadok vápna vyjadrený nie prepočtom, napríklad na množstvo recirkulujúcej štavy, ale titračnou alkalitou na dočerení v rozmedzí 1,6—2% CaO, a rýchla práca vo varni vyjadrená čo najpriamejším sledom produktov k finálnemu výrobku a k melase.

Súhrn

V príspevku sa odvodili vzťahy pre operatívnu látkovú bilanciu vo varni. Poukázalo sa na vplyv niektorých technologických základov na množstvo zadinovej eukroviny. Za zníženej čistoty fažkej štavy rastie množstvo zadinových eukrovín do takej miery, že dimenzie zariadenia nestačia na dané množstvo. Poukázalo sa na podmienky, za akých možno znížiť množstvo zadinovej eukroviny vplyvom kvocientov jednotlivých produktov a za akých podmienok možno s týmito kvocientami pracovať.

Расчет вещественного баланса для оперативного регулирования сварки утфелей при ухудшенном качестве первичного сырья

Выводы

Заключены отношения для оперативного вещественного баланса в продуктовом отделении. Целью было отметить влияние некоторых технологических вмешательств

на количество третьего утфеля. При понижении доброкачественности сгущенного сиропа растет количество третьих утфелей до такой степени, что размеры оборудования недостаточно велики для данного количества.

Отмечено при каких условиях можно понизить количество третьего утфеля влиянием частных отдельных продуктов и при каких условиях осуществимо работать с этими частными.

The materials balance calculation for regime control in the boiling house at basic raw material quality change for the worse

Summary

The relations for operative materials balance in boiling house were deduced. To refer to some technologic steps influence upon a C-massecurte amount was the aim. At lowered thick juice purity is the amount of C-massecurt increasing to such a degree that the plant dimensions do not suffice for the given amount.

It was pointed out at what kind of conditions the C-massecurte amount owing to a individual products purity can be lowered and how with this purity can be working.