

Vývoj větracích systémů s turbínovými míchadly v ČSSR

FRANTIŠEK ŠTROS, Výzkumný ústav krmivářského průmyslu a služeb, Praha, ZDENĚK ČÁSLAVSKÝ, Mikrobiologický ústav ČSAV, Praha a JOSEF TOMÍŠEK, Spojené lihovary, n. p., závod Kolín

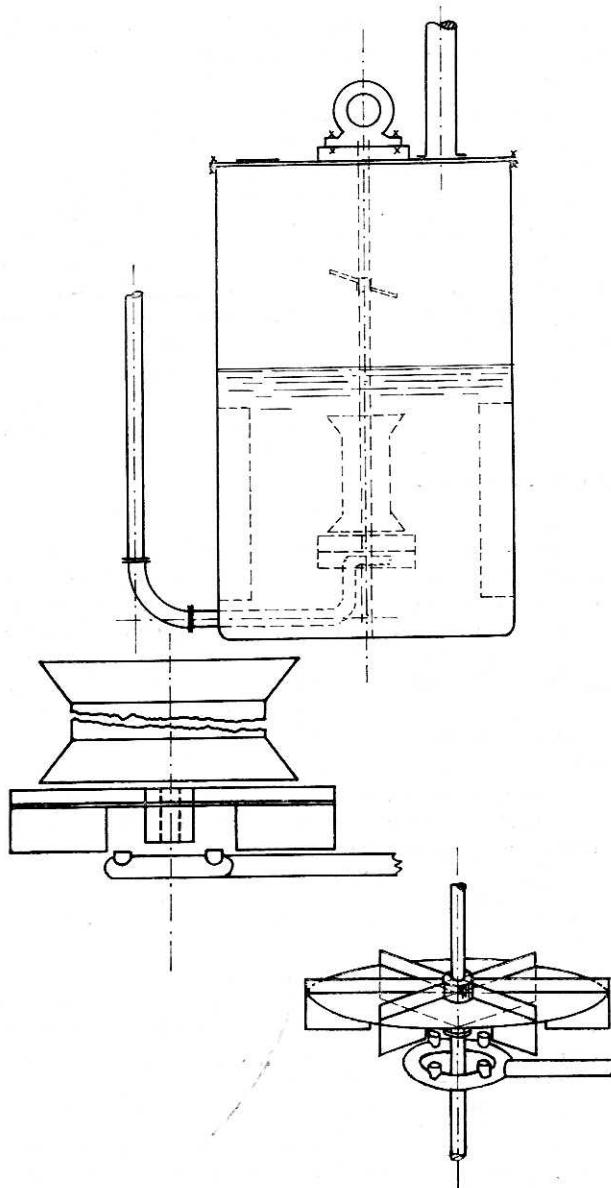
663.929
663.14.03

Přes mimořádnou důležitost kyslíku pro růst mikroorganismů nebyla v minulosti v klasických aerobních fermentacích, jako je např. výroba pekařského droždí nebo krmných kvasnic, věnována problému zásobování kvasinek kyslíkem dostatečná pozornost. V některých droždárnách bylo sice před druhou světovou válkou zavedeno keramické větrání [1] nebo děrované vrtulové míchadlo podle *Vogelbusche*, ale tyto systémy nepřinesly podstatné zintenzivnění výroby a jejich používání bylo zatíženo náročnější údržbou a zvýšeným nebezpečím kontaminace. Proto většina závodů nadále používala trubkového větracího systému [2], kterým se dosahuje malé rychlosti rozpouštění kyslíku při poměrně vysoké specifické spotřebě energie.

Určitý pokrok v technice provzdušňování přinesl rozvoj výroby krmných kvasnic za druhé světové války v Německu, kde bylo vyvinuto několik typů účinnějších větracích zařízení. Větrací systémy Claus-Waldhof [3] a Phrix se při výrobě krmných kvasnic ze sulfitových výluhů a melasových výpalů používají s dobrými výsledky dodnes. Intenzivní výzkum teoretických základů zásobování mikroorganismů kyslíkem byl však zahájen teprve po roce 1950 v souvislosti s rozvojem průmyslové fermentace antibiotik. Práce objasňující teoretické základy aerace, z nichž nejdůležitější publikoval *Finn* [4] v roce 1954, vzbudily velký zájem o problém průmyslového větrání a ukázaly cestu ke konstrukci účinnějších větracích systémů, slibujících podstatné zvýšení výroby při aerobních kvasných procesech.

V ČSSR byl zahájen výzkum účinnějších větracích systémů v roce 1960 v souvislosti s připravovanou výstavbou závodů pro výrobu krmných kvasnic. V droždárně Severomoravských lihovarů a konzerváren n. p. v Olomouci — Pavlovičkách, porovnal Výzkumný ústav lihovarského a konzervárenského průmyslu ve spolupráci s Mikrobiologickým ústavem ČSAV účinnost trubkového větrání, systém Phrix, klasického Vogelbuschova větracího systému a turbínového aeračního zařízení. Typ turbínového míchadla a jeho parametry navrhl *Ing. J. Hospodka* z MBÚ ČSAV. Podle údajů publikací z oboru teorie větrání a především na základě výsledků práce *Karwata* [5] zvolil míchadlo tvaru kotouče s rovnými lopatkami na spodní straně disku, umístěné v 1/3 užitečné výšky fermentoru a opatřené cirkulačním válcem na strhávání pěny, který je používán u systému Claus-Waldhof (*obr. 1*). Fermentor byl opatřen čtyřmi zarážkami a vzduch se přiváděl děrovaným věncem, umístěným pod míchadlem.

Vybrané větrací systémy se postupně zkoušely v kvasné kádi na 30 m³ s užitečným plněním asi 20 m³. Rychlosť přenosu kyslíku se vypočítávala z polarograficky stanovené aktuální koncentrace rozpouštěného kyslíku, z koncentrace kvasničné sušiny v médiu a z hodnot Q_{O_2} [6]. Ze zkoušených



Obr. 1

větracích systémů byly nejvyšší rychlosťi přenosu kyslíku při nejnižší specifické spotřebě energie dosaženy u turbínového míchadla [7, 8], které se tak stalo základem pro konstrukci průmyslových větracích zařízení nových československých torulkáren.

Pro nové závody na výrobu krmných kvasnic se konstruovaly dva typy fermentorů s turbínovými míchadly; předkvasná kád celkového objemu 50 m³ a fermentor pro hlavní kvašení obsahu 200 m³. Technické potřeby při konstrukci větších míchacích fermentorů si vyžádaly některé ústupky od parametrů navrhovaných původně na základě vý-

sledků pokusů v Olomouci. Nejpodstatnější bylo snížení příkonu motoru míchadla ve velkém fermentoru vynucené obtížemi se zajištěním vhodné provodovky.

Pro ověření funkce a výkonu nových fermentorů byly prototypy větracích zařízení instalovány v torulárně Severočeských konzerváren a drožďáren v Teplicích a v drožďárně Východočeských konzerváren a lihovarů v Libáni. V Teplicích bylo míchadlo pro předkvasnou kád na 50 m³ instalováno ve fermentoru na 80 m³, v Libáni byla instalována kompletní kvasná kád na 200 m³. Před vlastními ověřovacími zkouškami bylo nutno odstranit některé funkční závady úpravami, spočívajícími především ve zvětšení lopatek míchadel pro správné vytížení motorů, ve zvýšení a zúžení cirkulačních válců a v úpravě vzduchovodů.

Podobně jako při pokusech v Olomouci byla rychlosť přenosu kyslíku zjišťována polarografickou metodou [7]; hodinová produkce kvasničné sušiny se navíc ověřovala kultivačními pokusy. Specifická spotřeba el. energie zjištěná u obou typů míchadel byla dobře srovnatelná s hodnotami získanými na pokusném zařízení v Olomouci. Zatím co hodinová produkce kvasničné sušiny u míchadla pro předkvasnou kád byla uspokojivá, dával hodinový přírůstek 120 kg sušiny zjištěný při větrání 1000 m³ vzduchu za hodinu u velkého fermentoru malou naději na dosažení plánovaných kapacit. Výkon turbodmýchadel instalovaných v nových závodech však umožňoval zvýšit přiváděné množství vzduchu až na trojnásobek hodnoty, která byla při pokusech v Libáni nejvíce k dispozici. Bylo tedy možno předpokládat, že se zvýšený přívod vzduchu projeví podstatně zvýšenou rychlosťí rozpouštění kyslíku a hodinovou produkcí. Tyto předpoklady se potvrdily při zkušebním provozu závodu Trenčín, kde při 3000 m³ vzduchu za h stoupł hodinový přírůstek kvasničné sušiny až na 190 kg.

Ve zkušebním provozu nových závodů na výrobu krmných kvasnic se projevily u fermentorů s turbínovým větracím zařízením některé závady, především strojního rázu. Byla to poruchovost převodovek, malá trvanlivost ložisek a špatná kvalita těsnění spodního náhonu. Z funkčních závad bylo nejvážnější nadmerné pěnění, způsobované hromaděním řetízkujících nebo pseudomycel tvořících buněk ve vrchních vrstvách fermentační kapaliny. Posledně jmenovaná závada byla odstraněna zavedením odběru prokvašené záparu z vrchní části kád [9]. Během času se podařilo odstranit i mechanické závady. Trvalou nevýhodou fermentoru na 200 m³ zůstává malé využití kvasného prostoru, způsobované tím, že přetlak instalovaných turbodmýchadel dovoluje plnění kád maximálně do výše 4 až 4,5 m.

Připravovaná rekonstrukce a nutnost hospodárné likvidace odpadních vod v drožďárenských závodech obracela od roku 1964 pozornost drožďárenských technologů ke kultivaci kvasinek na hustých melasových záparách. Výroba droždí při ředění melasy 1 : 5 až 1 : 7, umožňující likvidaci odseparovaných zápar zahušťováním na odparkách, vyžaduje fermentor s velmi účinným větracím systémem, nemá-li být neúměrně vysoká vedlejší

tvorba lihu. Proto byl v rámci připravované rekonstrukce větracích systémů kvasných kádí v drožďárně Spojených lihovarů n. p. v Kolíně instalován na jedné kádi turbínový větrací systém, určený k provoznímu přezkoušení nové technologie.

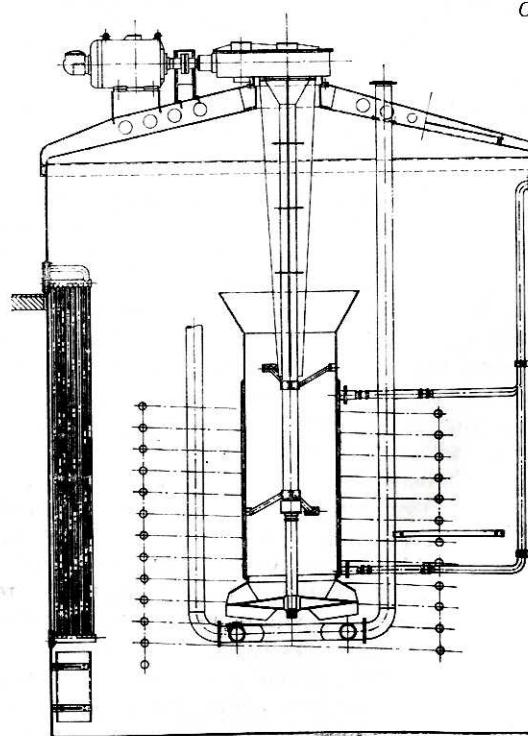
Při volbě parametrů nového drožďárenského větracího zařízení se využily zkušenosti se současnými typy turbínových míchadel. U kádě s celkovým obsahem 100 m³, vysoké 6 m, bylo možno použít horního náhonu, který vyloučil poruchy, související se spodním náhonem, a usnadnil montáž do instalovaných kvasných kádí. Pro zajištění vysoké rychlosti rozpouštění kyslíku byl pro pohon míchadla navržen motor s výkonem 55 kW. Účinnost cirkulačního válce byla zlepšena volbou vyšších otáček a zvětšením plochy lopatek na vrchní straně disku.

Nový drožďářský větrací systém (obr. 2) zkonstruovaný Ing. Kendíkem a vyrobený národním podnikem Chepos, Závody vítězného února, Hradec Králové, byl instalován v drožďárně Kolín v červnu 1966. Po úpravách, které odstranily některé funkční a strojní závady a při kterých byla celková chladicí plocha zvětšena na 60 m², pracuje míchadlo při 160 ot/min a příkon motoru je asi 50 kW. Optimální příkon vzduchu je 2000 m³ za hodinu a užitečné plnění kvasné kádě je 55 m³. Polarografickou metodou byla u nového větracího zařízení naměřena rychlosť rozpouštění kyslíku 101,5 molů O₂/m³. h.

Do konce roku 1967 byl drožďářský turbínový větrací systém v provozu více než 1 600 hodin a na pokusné kádě bylo provedeno 118 drožďářských kultivací. Za celou tu dobu nevznikly vážnější poruchy.

Velké série pokusů s kultivací kvasinek na hustých záparách prokázaly, že nový fermentor

Obr. 2



Tabulka 1

	Trubkový systém Kolín	Turbínové míchadlo Olomouc	Turbínové míchadlo Teplice	Turbínové míchadlo Trenčín	Turbínové míchadlo Libán	Turbínové míchadlo Kolín
Celkový objem m ³	100	30	80	200	200	100
Užitečné plnění m ³	70	20	48	80	126	55
Vzduch N m ³	3 300	210	790	3 660	1 400	2 270
Elektrická energie na míchání kWh	—	10	25	50	47,5	50
Elektrická energie na vzduch kWh	67,5	5	17,5	75	25	50
Celková elektrická energie kWh	67,5	15	45,5	125	72,5	100
Otačky míchadla ot/min	—	100	100	100	100	60
Rychlosť prenosu kyslíku mol O ₂ /m ³ h	29,0	43,0	53,2	74,2	27	101,5
Produkce kád kg kvas. sušiny za h	65	27,5	82	190	109	174,5
Produkce kvas. sušiny v kg z 1 m ³ celkového kvas. prostoru za h	0,65	1,38	1,02	0,95	0,53	1,75
Spec. spotřeba elekt. energie kWh/kg kvas. sušiny	1,04	0,54	0,55	0,66	0,66	0,57
Spec. spotřeba vzduchu — N m ³ na kg kvas. sušiny	51,0	7,7	9,7	15,8	12,8	13,
Stupeň využití vzdušného O ₂ %	6,6	43,5	34,5	17,2	26,0	25,6

umožňuje při dobré výtěžnosti výrobu pekařského droždí při ředění melasy 1 : 7.

V tabulce 1 jsou porovnány parametry všech v ČSSR dosud vyrobených typů turbínových míchadel. Pro srovnání jsou v tabulce uvedeny také výsledky dosahované v kádích s trubkovým větracím systémem, kterými je zatím vybavena většina československých drožďáren.

S výjimkou fermentoru na 200 m³ v Trenčíně, byla u všech srovnávaných fermentorů stanovena rychlosť prenosu kyslíku polarografickou metodou. Uváděný hodinový přírůstek kvasničné sušiny, kterého se použilo pro výpočet specifické spotřeby vzduchu a energie, činí 80 % hodinového přírůstku kvasničné sušiny, vypočítaného z maximální rychlosti rozpouštění kyslíku a z předpokládané spotřeby 0,8 kg O₂ na 1 kg kvasničné sušiny [10, 11]. Tento postup zjištění praktického výkonu fermentoru vyplývá ze zkušeností získaných při ověřovacích zkouškách turbínových větracích systémů, při kterých se ukázalo, že průměrné hodinová produkce kvasničné sušiny, dosažitelná při provozních kultivacích, je zpravidla o 15 až 20 % nižší než hodnota vypočítaná z polarograficky zjištěné maximální rychlosti rozpouštění kyslíku a ze spotřeby 0,8 kg O₂ na 1 kg kvasničné sušiny. Tento rozdíl souvisí jednak s obtížností udržovat optimální podmínky v provozu, jednak se způsobem měření rychlosti prenosu kyslíku polarografickou metodou. Pro dosažení odpovídajících hodnot rychlosti rozpouštění kyslíku je totiž třeba měřit aktuální koncentraci rozpouštěného kyslíku při hodnotách vyšších než 0, tedy ve fázi, kdy rozmnožování kvasinek není ještě limitováno kyslíkem. U běžných provozních fermentorů se tedy koncentrace rozpouštěného kyslíku měří při poměrně nízkém obsahu kvasničné sušiny v médiu. V této fázi fermentace se většinou ještě netvoří stabilní pěna a na rychlosť rozpouštění kyslíku působí poměrně málo přídavek povrchově aktivních látek, látek, jejichž depresivní vliv na přestup kyslíku byl spolehlivě prokázán mnoha autory [12, 13, 14, 15].

Koncentrace kyslíku v médiu se rovněž nikdy neodčítá bezprostředně po přídavku odpěňovadla.

U trenčinského fermentoru byla rychlosť přenosu kyslíku vypočítána ze skutečné průměrné hodinové produkce fermentoru. Protože se srovnávané fermentory liší výškou sloupce provětrávané kapaliny, bylo naměřené množství vzduchu přepočítáno na normální podmínky, tj. na teplotu 0 °C a tlak 760 torů. Pro dodávku 1 m³ komprimovaného vzduchu se jednotně předpokládá spotřeba energie 0,025 kWh.

Ze srovnání výsledků dosahovaných u různých typů kvasných kádů je zřejmé, že turbínové větrací systémy umožňují proti trubkovému zařízení vyšší produkci kvasničné sušiny z 1 m³ celkového kvasného prostoru při podstatně nižší specifické spotřebě elektrické energie. Pokusný drožďárenský fermentor v Kolíně převyšuje předchozí typy kvasných kádů s turbínovými míchadly především v produkci kvasničné sušiny z jednotky celkového kvasného prostoru. Vysoká rychlosť prenosu kyslíku a výsledky pokusných kultivací dávají reálnou naději, že po některých úpravách a doplňcích umožní drožďárenská kvasná kád s turbínovým větracím systémem přechod na kultivace v hustých záparách, při kterých se zatím používaly fermentory firmy Patentverwertung Vogelbusch [16] a Escher Wyss [17]. Další zlepšený vývojový typ drožďárenského fermentoru bude instalován a vyzkoušen v r. 1968.

Literatura:

- [1] Stich, E.: Verfahren zur Feintheißeitung von Diaphragmen-Gärböttichen. Něm. patent č. 567 518 -- 1932
- [2] Strauch-Schmitt: Belüftungseinrichtung für Bottiche. Něm. patent č. 552 241 -- 1932.
- [3] Claus, W.: Vorrichtung zur Belüftung von schäumenden Gärflüssigkeiten. NSR patent č. 905 935 -- 1954.
- [4] Finn, R. K.: Agitation-Aeration in the Laboratory and in Industry. = "Bacteriol. Rev.", **18**, 1954: 254--274.
- [5] Karwat, H.: Verteilung von Gasen in Flüssigkeiten durch Führer. = "Chem. Ing. Technik", **32**, 1959: 588--598.
- [6] Hospodka, J.-Čáslavský, Z.-Štros, F.-Beran, K.: Porovnání účinnosti větracích systémů pro výrobu krmených kvasnic a pekařského droždí. = **Závěrečná zpráva VÚLPK**, Praha 1962.
- [7] Hospodka, J.-Čáslavský, Z.-Štros, F.-Beran, K.: Porovnání účinnosti větracích systémů pro výrobu krmených kvasnic a pekařského droždí. = **Závěrečná zpráva VÚLPK**, Praha 1962.

- [8] Hospodka, J. - Čáslavský, Z. - Beran, K. - Štros, F.: The Polarographic Determination of Oxygen Uptake and Transfer Rate in Aerobic Steady - State Cultivation on Laboratory and Production Scale. Continuous Cultivation of Microorganisms — Proceedings of the 2nd Symposium — Praha 1964.
- [9] Štros, F. - Zábojník, R. - Vejlík, P. - Rosa, M. - Klimeš, J.: Zařízení pro odber prokvašené záparý při kontinuální kultivaci kvásinek. ČSSR patent č. 123 748 — 1957.
- [10] Franz, B.: Der optimale Bedarf an molekularem Sauerstoff in den Züchtungsstufen der Presshefefabrikation. = „Die Nahrung“, 2, 1958: 1104—152.
- [11] Harison, J. S.: Aspects of Commercial Yeast Production. = „Process Biochemistry“, 2, 1937: 41.
- [12] Kubíček, R.: Vliv odpěňovacího oleje na využití kyslíku silně větrávaných fermentačních procesů. = „Kvasný průmysl“, 1, 1955: 268.
- [13] Deindoefer, F. H. - Gaden, E. L.: Effects of Liquid Physical Properties on Oxygen Transfer in Penicillin Fermentation. = „Appl. Microbiol.“ 3, 1955: 253.
- [14] Corman, J. - Tschiya, H. M. aj.: Oxygen Absorption Rate in Laboratory and Pilot Plant Equipment. = „Appl. Microbiol.“ 5, 1957: 313.
- [15] Solomons, G. L.: Aeration and Agitation. = „Process Biochemistry“, 1, 1936: 307—312, 317.
- [16] Patentverwertung Vogelbusch G. m. b. H.: Verfahren und Belüftungsvorrichtung zur Erzeugung von Back-, Nähr-, oder Futterhefe. Rakousko, patent č. 314 881 — 1931.
- [17] Escher Wyss G. m. b. H.: Vorrichtung zur intensiven Belüftung von Flüssigkeiten. Rakousko, patent č. 255 1935 — 1962.

Došlo do redakce 4. 3. 1968.

РАЗВИТИЕ КОНСТРУКЦИИ АЭРАЦИОННЫХ СИСТЕМ И ТУРБИННЫХ МЕШАЛОК В ЧЕХОСЛОВАКИИ

В статье сравниваются аэрационные системы, применяемые в Чехословакии с заграничными типами. Опыт приобретенный при эксплуатации установок с интенсивной аэрацией был использован в ферментационных цехах новых дрожжевых заводов, где были установлены турбинные мешалки конструкции инж. Господки, работника одной из лабораторий Академии наук. Они страдали, однако, определенными недостатками и их заменяют постепенно аэрационными системами, спроектированными инж. Кендиком, конструктором завода ХЕПОС. Эти установки полностью отвечают всем требованиям современной техники.

ENTWICKLUNG DER BELÜFTUNGSSYSTEME MIT TURBINENMISCHERN IN DER ČSSR

Es werden ausländische Belüftungssysteme sowie auch die hiesige Situation auf diesem Gebiet beschrieben. Die Erfahrungen, die bei der Forschung leistungsfähigerer Belüftungseinrichtungen gesammelt wurden, konnten bei der Konstruktion der Fermenntoren für neue Betriebe ausgenutzt werden. Diese Fermenntoren wurden ursprünglich mit Turbinemischern ausgestattet, die von Ing. Hospodka (ČSAV) konstruiert waren. Weil sich bestimmte Mängel zeigten, konstruierte Ing. Kendík ein neues Belüftungssystem für Hefefabriken, den Firma CHEPOS realisierte. Das neue System hat sich bereits in der Praxis bewährt.

DEVELOPMENT OF AERATING SYSTEMS WITH TURBINE AGITATORS

The article deals with the recent development of aerators for yeast plants both in Czechoslovakia and abroad. In several new plants fermenting installations were equipped with turbine agitators designed by Mr. Hospodka (a research worker at one of the laboratories of the Academy of Sciences), but their performance was not quite satisfactory and at present they are being gradually replaced by a new aerating and agitating system developed by Mr. Kendík, a designer of the CHEPOS Works. The system meets all the requirements of modern technology.