

รายการอ้างอิง

ภาษาไทย

กรมศุลกากร. Statistic. [online]. 2004. Available from:

[http://www.customs.go.th/Statistic/StatisticResult.jsp?page=4&statType=import&month=12&year=2001&productCodeCheck=Y&productCode=1301&countryCheck=null&country=\[2004,April 20\]](http://www.customs.go.th/Statistic/StatisticResult.jsp?page=4&statType=import&month=12&year=2001&productCodeCheck=Y&productCode=1301&countryCheck=null&country=[2004,April 20])

กรมเศรษฐกิจการพาณิชย์. 2540. เอกสารประกอบการสัมมนาเรื่องเป้าหมายการส่งออก ปี 2541:

แนวทางฝ่าวิกฤตเศรษฐกิจไทย. กรุงเทพมหานคร: กรมเศรษฐกิจการพาณิชย์.

กล้านรงค์ ศรีรอด. 2538. ความรู้เบื้องต้นในการผลิตกลูโคซีรัปจากแป้งและกากมันสำปะหลัง.

เอกสารประกอบการอบรมเชิงปฏิบัติการ. สถาบันค้นคว้าและพัฒนาผลิตผลทางการเกษตรและอุตสาหกรรมการเกษตร มหาวิทยาลัยเกษตรศาสตร์.

กล้านรงค์ ศรีรอด, บรรณาธิการ. 2544. แป้งไทยดีอย่างไร. ข่าวสาขาวิชาการในวงการแป้ง. 1, 1 (มกราคม-มีนาคม): 1-2.

กล้านรงค์ ศรีรอด, บรรณาธิการ. 2545. สารหน้ารู้เกี่ยวกับแป้ง. ข่าวสาขาวิชาการในวงการแป้ง. 2, 2 (เมษายน-มิถุนายน): 6-7.

กล้านรงค์ ศรีรอด และ เกื้อฤทธิ์ ปิยะจอมชวัญ. 2543. เทคโนโลยีของแป้ง. พิมพ์ครั้งที่ 2. กรุงเทพมหานคร: มหาวิทยาลัยเกษตรศาสตร์.

กล้านรงค์ ศรีรอด, รังสิตา ชลคุป, สุนีย์ โชตินีรนาท และ สิทธิโชค วัลลภาทิตย์. 2540. การศึกษาจนศาสตร์และสภาวะที่เหมาะสมในการย่อยแป้งมันสำปะหลังด้วยเอนไซม์ทางการค้า. รายงานการวิจัย: สำนักงานคณะกรรมการวิจัยแห่งชาติ.

จิภากรณ์ โลห์วงศ์วัฒน. 2525. การผลิตกรดซิตริกจากกากมันสำปะหลังโดยใช้เชื้อ Aspergillus niger. วิทยานิพนธ์ปริญญาบัณฑิต. คณะวิทยาศาสตร์. มหาวิทยาลัยเกษตรศาสตร์.

ผกาลิสา ยุ่วอมรพิทักษ์ และ รำไพ เกณฑ์สาคุ. 2537. การผลิตแซนแทกนัมโดย Xanthomonas campestris. รายงานการวิจัย. มหาวิทยาลัยศรีนครินทรวิโรฒ วิทยาเขตมหาสารคาม.

ธันยภรณ์ นาวินวรรณ. 2542. การผลิตแซนแทกนัมจากกากมันสำปะหลัง. วิทยานิพนธ์ปริญญาบัณฑิต. คณะวิทยาศาสตร์. จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย.

แสลงน้อย อัมราตน. 2531. รายงานการศึกษาเรื่องอุตสาหกรรมผลิตภัณฑ์มันสำปะหลัง. กรุงเทพมหานคร: สำนักงานปลัดกระทรวงอุตสาหกรรม.

- ภาวีนี โลหะ. 2524. การผลิตและการใช้ประโยชน์ของแซนแทกมัม. วิทยานิพนธ์ปริญญา
มหาบัณฑิต. คณะวิทยาศาสตร์. มหาวิทยาลัยเกษตรศาสตร์.
- ปราณี อ่านเบร่อง. 2535. เอนไซม์ทางอาหารตอนที่ 1. กรุงเทพมหานคร: จุฬาลงกรณ์
มหาวิทยาลัย.
- ศศิธร โชคศิธร. 2535. การผลิตแซนแทกมัมด้วยเครื่องซีวปีกிரน์แบบฟองอากาศจากสาย
พันธุ์คัดเลือก Xanthomonas campestris. วิทยานิพนธ์ปริญญามหาบัณฑิต. คณะวิทยา
ศาสตร์. จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย.
- สุดจิตต์ พรมจิตติพงศ์ และ เอี่ยมอนงค์ เชิงรัชนาวงศ์. 2537. การศึกษาสมบัติบางประการ
ของ Maltodextrin ที่มีค่า DE ต่างๆ สำหรับการผลิตน้ำตาลรีดิวซ์. โครงการเรียนการสอนเพื่อ^{เสริมประสบการณ์.} คณะวิทยาศาสตร์ จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย.
- สุนีย์ โชคนีรนาด. 2539. การผลิตน้ำตาลรีดิวซ์จากกาลกัมมันสำปะหลังโดยการใช้เอนไซม์และอัลตรา
ฟิลเทอร์. วิทยานิพนธ์ปริญญามหาบัณฑิต. คณะวิทยาศาสตร์. จุฬาลงกรณ์
มหาวิทยาลัย.
- สุภาวดี ดิสโน. 2543. การย่อยกาลกัมมันสำปะหลังด้วยเอนไซม์ผสมในเครื่องปีกิรน์อัลตราฟิลเทร-
ชัน. วิทยานิพนธ์ปริญญามหาบัณฑิต. คณะวิทยาศาสตร์. จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย.
- สมาคมการค้ามันสำปะหลังไทย. 2534. รายงานประจำปี. กรุงเทพมหานคร: สมาคมการค้ามัน
สำปะหลังไทย.
- สมาคมการค้าอุตสาหกรรมแป้งมันสำปะหลังไทย. 2537. เอกสารควบรวม 18 ปี สมาคมการค้า
อุตสาหกรรมแป้งมันสำปะหลังไทย. กรุงเทพมหานคร: สมาคมการค้าอุตสาหกรรมแป้ง
มันสำปะหลังไทย.
- สมาคมการค้าอุตสาหกรรมแป้งมันสำปะหลังไทย. 2540. รายงานประจำปี 2540.
กรุงเทพมหานคร: สมาคมการค้าอุตสาหกรรมแป้งมันสำปะหลังไทย.
- สมาคมวิทยาศาสตร์การเกษตรแห่งประเทศไทย. 2541. เอกสารประกอบการประชุมเชิงปฏิบัติการ
เรื่องคุณสมบัติและการใช้ประโยชน์ของแป้งมันสำปะหลัง. 2-3 เมษายน 2541.
กรุงเทพมหานคร: สมาคมวิทยาศาสตร์การเกษตรแห่งประเทศไทย.
- อรพิน ภูมิภรณ์. 2526. ระบบเชื้อราที่สำคัญต่อเทคโนโลยีเชื้อรา เล่มที่ 1: จลินทรีย์ที่สำคัญต่อ
อุตสาหกรรมการเกษตรสิ่งแวดล้อม. กรุงเทพมหานคร. มหาวิทยาลัยเกษตรศาสตร์.
- อำนวย เรืองกิจวนิชกุล. 2531. การเพิ่มความเข้มข้นเอนไซม์กูลโค恕ไไมเลสด้วยกระบวนการ
อัลตราฟิลเทอร์ชัน. วิทยานิพนธ์ปริญญามหาบัณฑิต. คณะวิศวกรรมศาสตร์. สถาบัน
เทคโนโลยีพระจอมเกล้าธนบุรี.

ການຊັ້ງດຸຈ

- Abe, J., Onitsuha, N., Nakano, T., Shibata, Y., Hizukuri, S. and Entani, E. 1994. Purification and characterization of periplasmic alpha-amylase from *X. campestris* K-1151 Journal of Bacteriology, 12: 3584-3588.
- Adam, M. 1953. Amylase: their kinds and properties and factors which influence their activity. Food Technology, 7(53): 35-38.
- Amanullah, A., Satti, S., and Nienow, A. W. 1998. Enhancing xanthan fermentations by different modes of glucose feeding. Biotechnology Progress, 14: 265 – 269.
- Amanullah, A., Serrano, C. L., Castro, B., Garlindo, E., Nienow, A. W. 1998. Influence of agitator type in pilot scale xanthan fermentations. Biotechnology and Bioengineering, 57: 95-108.
- Anonymous. 1974. Xanthan gum offers versatility, safety. Food Technology, 28(6): 10-21.
- AOAC. 2000. Official Method of Analysis. 17thed. Washington, D.C.: Association of Official Analytical Chemists International.
- Asim, K. J., and Ghosh, P. 1999. Effect of citric acid on the biosynthesis and composition of xanthan. Journal of General Applied Microbiology, 45: 115 – 120.
- Baig, S., Qadeer, M. A., Akhtar, M. S., and Ahmed, T. 1990. Utilization of unhydrolysed cheese whey for the production of extracellular polysaccharides by *Xanthomonas cucurbitea* PCSIR B-52. Journal of Fermentation and Bioengineering, 69: 345-349.
- Baird, J. K., and Pettitt, D. J. 1991. Biogum used in food and made by fermentation. In I. Goldberg, and R. Williams (eds.), Biotechnology and Food Ingredients. : 223-241. USA: Van Nostrand Reinhold.
- Brautlecht, C. A. (eds.) 1953. Starch Its Source, Production and Uses. New York: Reinhold Publishing Corporation.

- Betz, D. A. 1979. Xanthan gum a biosynthetic polysaccharide for the food industry. Food Technology in Australia. 31, 1(January):11 – 16.
- Cadmus, M. C., Kuntson, C. A., Lagoda, A. A., Pittsley, J. E., and Burton, K. A. 1978. Synthetic media for production of quality xanthan gum in 20 liter fermenters. Biotechnology and Bioengineer. 20: 1003-1014.
- Callet, F., Milas, M., and Rinaudo, M. 1987. Influence of acetyl and pyruvate contents on rheological properties of xanthan gum in dilute solution. International Journal of Biological Macromolecules. 9: 291-293.
- Casas, J. A., Santos, V. E., and Garcia-Ochoa, F. 2000. Xanthan gum production under several operational conditions: molecular structure and rheological properties. Enzyme and Microbial Technology. 26: 282-291.
- Davidson, I. W. 1978. Production of polysaccharide by *Xanthomonas campestris* in continuous culture. FEMS Microbial Letter. 3: 247-349.
- Davidson, L. R. 1980. Handbook of Water – Soluble Gums and Resins. New York: McGraw – Hill.
- De Vuyst, L., Van Loo, J., and Vandamme, E. J. 1987. Agitator speed and dissolved oxygen effects in xanthan production by *Xanthomonas campestris* NRRL-B-1459. Journal of Chemistry Technology Biotechnology. 39: 263 – 273.
- Dobois, M., Gilles, K. A., Hamilton, J. K., Rebers, P. A., and Smith, F. 1956. Colorimetric method for determination of sugars and related substance. Analytical Chemistry 28(3): 350-356.
- Dziedzic, S. Z. and Kearsley, M. W. 1984. Glucose Syrup: Science and Technology. New York: Elsevier Science.
- Flores, F., Torres, L. G., Garlindo, E. 1994. Effect of the dissolved oxygen tension during cultivation of *Xanthomonas campestris* on the production and quality of xanthan gum. Journal of Biotechnology. 34: 165-173.
- Funahashi, H., Machara, M., Taguchi, H., and Yoshida, T. 1987. Effect of glucose concentration on xanthan gum production by *Xanthomonas campestris*. Journal of Chemistry Engineering Japan. 65: 603 – 606.
- General Mill Chemical, Inc. (n.d.). Galaxy XB Xanthan Gum. Litho U.S.A. A3052 Rev 5/76.

- Geoffrey T.Banks, Jorsham., Paul D. Browning. 1987. Fermentation process for the production of polysaccharides. U.S. patent. 4,692,408.
- Godet, P. 1973. Fermentation of polysaccharide gums. Process Biochemistry. 8: 33-34.
- Gonzales, R., Johns, M. R., Greenfield, P. F. and Pace, G. W. 1989. Xanthan gum precipitation using ethanol. Process Biochemistry. 24: 200-203.
- Harding, E. N., Cleary, M. J., and Ielpi, L. 1995. Genetics and biochemistry of xanthan gum production by *Xanthomonas campestris*. In Y. H. Hui, and G. K. George (eds.), Food Biotechnology : Microorganisms. : 495-514. New York: VCH.
- Herbst, H., Suh, I. S., Peter, H. U., Schumpe, A., and Deckwer, W. D. 1989. Comparison of various fermenter types used for production of xanthan. DECHEMA biotechnology conference 3, Part A, : 495-498. VCH Verlagsgesellschaft, Weinheim.
- Ielpi L., Couso, O. R., and Dankert, A. M. 1993. Sequential assembly and polymerization of the polypropenol linked pentasaccharide repeating unit of the xanthan polysaccharide in Xanthomonas campestris. Journal of Bacteriology. 175 (9):2490-2500.
- Jacob, B. M., and Genstein, J. M. 1960. Handbook of Microbiology. New York: Academic Press.
- Jana, K. A., and Ghosh, P. 1995. Xanthan biosynthesis in continuous culture: Citric acid an energy source. Journal of Fermentation Bioengineering. 80(5): 485-491.
- Jansson, P. E., Kenne, L., and Lindberg, B. 1975. Structure of the extracellular polysaccharide from *Xanthomonas campestris*. Carbohydrate Research. 45: 275-282.
- Kennedy, J. F., and Brandshaw, L. J. 1984. Production, properties and applications of xanthan. Progress in Industrial Microbiology. 19: 12-19.
- Kleinitz, W., Littmann, W., and Herbst, H. 1989. Screening of xanthan-biopolymer for a high salinity oil reservoir. Proceedings of the Fifth European Symposium on Improved Oil Recovery, 25-27 April 1989. pp. 1-9. Budapest, Hungary.
- Kovacs, P. 1973. Xanthan gum, a new and unique colloidal stabilizer for the brewery industry. Food Trade Review. 43(11): 17-22.

- Leach, H. W. 1963. Gelatinization of starch: In R. L., Whister and E. F., Paschal. (eds.) *Starch: Chemistry and Technology*. 1: 289-307. New York: Academic Press.
- Lee, H. L. 1981. Concentrated xanthan gum solutions. *U.S. Patent*. 4,299,825.
- Lilly, V. G., Wilson, H. A., and Leach, J. G. 1958. Bacterial polysaccharide II: laboratory-scale production of polysaccharide by species of *Xanthomonas*. *Applied Microbial*. 6: 105-108.
- Lo, Y. M., Yang, S. T., and Min, D. B. 1997. Effect of yeast extract and glucose on xanthan production and cell growth in batch culture of *Xanthomonas campestris*. *Applied Microbiology Biotechnology*. 47: 689 – 694.
- Lowry, O. H., Rosebrough, N. J., Farr, A. L., and Randall, R. J. 1951. Protein measurement with the folin phenol reagent. *Journal of Biology Chemistry*. 193: 265-275.
- Marison, I. W. 1988. Growth Kinetic, In A. H. Scragg (eds.) *Biotechnology For Engineering. Biological Systems In Technological Processes*. Chichester: Ellis Horwood.
- McNeely, W. H. 1966. Process for producing *xanthomonas* hydrophilic colloid. *U.S. patent*. 3, 232, 929.
- McNeely, W. H. 1968. Process for producing a polysaccharide. *U.S. patent*. 3, 391, 060.
- McNeely, W. H. 1969a. Process for producing a polysaccharide. *U.S. patent*. 3, 427, 226.
- McNeely, W. H. 1969b. Process for producing a polysaccharide. *U.S. patent*. 3, 433, 708.
- Moorhouse, R., Walinshaw, M. D., and Arnott, S. 1977. In P. Sandford, and A. Laskin (eds.), *Extracellular Microbial Polysaccharides ACS Symposium Series*. 45: 9-12. Washington, DC.: American Chemical Society.
- Moraine, R. A., and Rogovin, P. 1966. Kinetics of polysaccharide B – 1459 fermentation. *Biotechbology and Bioengineering*. 8: 511 – 524.
- Moraine, R. A., and Rogovin, P. 1971. Xanthan biopolymer production at increased concentration by pH control. *Biotechnology and Bioengineering*. 34: 1392-1397.
- Moreno, J., Lopez, M.J., Vargas – Garcia, C., and Vazquez, R. 1998. Use of agricultural

- wastes for xanthan production by *Xanthomonas campestris*. Journal of Industrial Microbiology Biotechnology. 21: 242 – 246.
- Morris, E. R. 1977. Molecular origin of xanthan solution properties. In P. A. Sandford, and A. Laskin (eds.), Extracellular Microbial Polysaccharides ACS Symposium Series 45. pp. 81-89. Washington, DC: American Chemical Society.
- Peat, S. 1954. The biological Function of Starch. In J. A., Radley (eds.) Starch and Its Derivatives : 5-24. New York: John Willey&Son.
- Peter, H. U., Herbst, H., Heselink, P. G. M., Lundorf, H., Schumpe, A., and Deckwer, W. D. 1989. The influence of agitation rate on xanthan production by *Xanthomonas campestris*. Biotechnology and Bioengineering. 34: 1393–1397.
- Pettitt, D. J. 1978. Xanthan gum. In J. M. V. Blanshard, and J. R. Mitchell (eds.), Polysaccharide in Food. pp. 263–282. London: Butterworths.
- Pinches, A., and Pallent, L. J. 1986. Rate and yield relationships in the production of xanthan gum by batch fermentation using complex and chemically defined growth media. Biotechnology and Bioengineering. 18: 1484–1496.
- Rajeshwari, K. V., Prakash, G., and Ghosh, P. 1995. Improved process for xanthan production using modified media and intermittent feeding strategy. Letter in Applied Microbiology. 21, 3 (September) 173–175 .
- Robyt, J. F., and Whelan, W. J. 1965. Anomalous reduction of alkaline 3,5-dinitrosalicylate by oligosaccharide and its bearing on amylase studies. Journal of Biochemistry. 95: 10P-11P.
- Rocks, J. K. 1971. Xanthan Gum. Food Technology. 25(5): 467–483.
- Rodriguez, H., and Aguilar, L. 1997. Detection of *Xanthomonas campestris* mutants with increased xanthan production. Journal of Industry Microbiology. 18: 232–234.
- Rogovin, S. P., Anderson, R. F., and Cadmus, M. C. 1961. Production of polysaccharide with *Xanthomonas campestris*. Journal of Biochemistry Microbial Technology Engineering. 3(1): 51-63.
- Roseiro, J. C., Esgalhado, M. E., Collaco, M. T., and Emery, A. N. 1992. Medium development for xanthan production. Process Biochemistry. 27: 167–175.

- Roseiro, J. C., Emery, A. N., Simoes, P., Estevao, F., Amaral-Collaco, M. T. 1993. Production of xanthan by in-flow cultures of *Xanthomonas campestris*. Applied Microbiology Biotechnology. 38: 709 – 713.
- Roseiro, J. C., Giro, M. F., Kara, A., and Collaco, M. T. 1993. Kinetic and metabolic effects of nitrogen, magnesium and sulphur restriction in *Xanthomonas campestris* batch cultures. Journal of Applied Bacteriology. 75: 381-386.
- Salam, M. H., Fadel, M. A., and Murad, H. A. 1994. Bioconversion of sugarcane molasses into xanthan gum. Journal of Biotechnology. 33: 103–106.
- Sanchez, A., Ramirez, M. E., Torres, L. G., and Galindo, E. 1997. Characterization of xanthans from selected *Xanthomonas* strains cultivated under constant dissolved oxygen. World Journal of Microbiology and Biotechnology. 13: 443-451.
- Sanford, P. A., Pittsley, J. E., Knutson, C. A., Watson, P. R., Cadmus, M. C., and Jeanes, A. 1977. Variation in *Xanthomonas campestris* NRRL B-1459: Characterization of xanthan products of differing pyruvic acid content. In P. A. Sanford, and A. Laskin (eds.), Extracellular Microbial Polysaccharides ACS Symposium Series 45. : 195-209. Washington, D.C.: American Chemical Society.
- Shatwell, K. P., and Sutherland, I. W. 1990. The influence of acetyl and pyruvate substituents on the helix-coil transition behaviour of xanthan. Carbohydrate Research. 206: 87-103.
- Souw, P., and Demain, A. L. 1979. Nutritional studies on xanthan production by *Xanthomonas campestris* NRRL B-1459. Applied and Environmental Microbiology. 37(6): 1186-1192.
- Sutherland, I. W. 1990. Biotechnology of Microbial Exopolysaccharides. London: Cambridge University Press.
- Sutherland, I. W. 1993. Xanthan. In J. G. Swings, and E. L. Civerolo (eds.), Xanthomonas. : 363-382. London: Chapman & Hall.
- Sutherland, I. W. 1994. Structure-function relationships in microbial exopolysaccharides. Biotechnology Advance. 12: 393-448.
- Swings, J. G., and Civerolo, E. L. 1993. Xanthomonas. London: Chapman & Hall.

- Swinkles, J. J. M. 1983. Differences Between Commercial Native Starch. Arebe b.a. International Marketing and Sales. Foxhol.
- Underkofer, L. A. 1954. Industry Fermentation: Fungal Amylolytic Enzymes. New York: Academic Press.
- Vashitz, O., and Sheintuch, M. 1991. Analysis of polymer synthesis rate during steady state growth of *X. campestris*. Biotechnology and Bioengineering. 37: 383-385.
- Vuyst, D. L., Loo, V. J., and Vandamme, J. E. 1987. Two step fermentation process for improved xanthan production by *Xanthomonas campestris* NRRL B-1459. Journal of Chemistry Technology and Biotechnology. 39: 263-273.
- Wurzburg, O. B. 1972. Starch in food industry. In T. E., Furia (eds.) CRC Handbook of Food additives. : 361-365. New York: CRC Press.
- Wernau, W. C. 1979. Fermentation process for production of xanthan. U.S. patent 4,282,321.
- Whistler, R. L. and Bemiller, J. N. 1973. Industrial gums. 2nd ed. New York: Academic Press.
- Zhao, X., Nienow, A. W., Kent, C. A., Chatwin, A., and Galindo, E. 1991. In M. Bruxelma, and G. Froment (eds.), Procc. 7th European Conference on Mixing. 277 – 283. Belgium: Brugge.



ภาคผนวก

ศูนย์วิทยทรัพยากร
จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

ภาคผนวก ก

การเตรียมอาหารเลี้ยงเชื้อ

1. อาหารแข็งสูตร YM (Yeast malt Extract) สำหรับเก็บรักษาเชื้อ

กลูโคส	10	กรัม
ยีสต์สกัด	3	กรัม
มอลต์สกัด	3	กรัม
เปปติน	5	กรัม
วุ้นผง	15	กรัม
น้ำกลั่น	1,000	มิลลิลิตร
ค่าความเป็นกรด - ด่าง	7.0±0.2	

2. อาหารเหลวสูตร YM (Yeast malt Extract) สำหรับเตรียมหัวเชื้อ

กลูโคส	10	กรัม
ยีสต์สกัด	3	กรัม
มอลต์สกัด	3	กรัม
เปปติน	5	กรัม
น้ำกลั่น	1,000	มิลลิลิตร
ค่าความเป็นกรด - ด่าง	7.0±0.2	

3. อาหารเลี้ยงเชื้อของ Roseiro (Roseiro et al., 1992) สูตรปรับปรุง (อันยากรณ์ นาวินวรรณ, 2542)

กลูโคส	30	g
แอมโมเนียมชัลเฟต	1	g
กรดบอริก	0.0072	g
เฟอริกคลอไพร์ด	0.0042	g
โพแทสเซียมไดไฮಡрогีเจนฟอฟต์เฟต	7.2	g
แคลเซียมคาร์บอเนต	0.029	g
แมกนีเซียมชัลเฟต	0.1	g
ซิงค์ออกไซด์	0.006	g
กรดซิตริก	2	g
น้ำกลั่น	1,000	ml

ค่าความเป็นกรด-ด่าง 7.0 ± 0.2

ภาคผนวก ข.

วิธีวิเคราะห์

1. การวัดปริมาณน้ำตาลรีดิวช์ด้วยวิธี DNSA (3,5-dinitrosalicylic acid) (Robyt and Whelan, 1965)

- สารเคมี
1. สารละลายโซเดียมไฮดรอกไซด์ความเข้มข้น 2 นาโนมอล
 2. เตรียมสารละลาย DNSA โดยละลาย 3,5 - dinitrosalicylic acid 2.5 กรัม ลงใน 50 มิลลิลิตรของสารละลายโซเดียมไฮดรอกไซด์ความเข้มข้น 2 นาโนมอล และเติมโซเดียมโพแทสเซียมทราเทอท 75 กรัม คนจนละลาย เติมน้ำให้ได้ปริมาตรสุดท้าย 250 มิลลิลิตร เก็บในขวดสีขาวที่อุณหภูมิห้อง

วิธีการ

1. นำสารละลายตัวอย่าง 1 มิลลิลิตรมาเติมสารละลาย DNSA 1 มิลลิลิตรผสมให้เข้ากัน
2. ต้มในน้ำเดือด 10 นาที
3. ทำให้เย็นอย่างรวดเร็ว แล้วเติมน้ำ 10 มิลลิลิตร ผสมให้เข้ากัน
4. วัดค่าการดูดกลืนแสงที่ความยาวคลื่น 540 นาโนเมตร
5. คำนวณความเข้มข้นของน้ำตาลรีดิวช์จาก standard curve ซึ่งใช้น้ำตาลกลูโคส เข้มข้น 0-1 กรัมต่อลิตร เป็นสารมาตรฐาน

นำความเข้มข้นของน้ำตาลรีดิวช์ที่ได้มาคำนวณตามสูตรเพื่อหาค่า DE

$$DE = \frac{\text{ความเข้มข้นของน้ำตาลรีดิวช์ที่วัดได้} \times 100}{\text{ปริมาณคาร์บอไฮเดรตที่มีอยู่จริงในตัวอย่าง}}$$

2. การวัดปริมาณ Total carbohydrate ด้วยวิธี Phenol-Sulfuric Reagent (Dobois et al., 1956)

- สารเคมี
1. สารละลายฟีนอลความเข้มข้น 5 เปอร์เซนต์
 2. กรดซัลฟิวโริกเข้มข้น

วิธีการ

1. นำสารละลายตัวอย่าง มา 0.5 มิลลิลิตร
2. เติมสารละลายฟีนอลความเข้มข้น 5 เปอร์เซนต์ปริมาตร 0.5 มิลลิลิตร เยิ่งให้เข้ากัน
3. เติมกรดซัลฟิวโริกเข้มข้น 2.5 มิลลิลิตร ตั้งทิ้งไว้ ที่อุณหภูมิห้อง 10 นาทีจึง夷่า

4. ตั้งทิ้งไว้ที่อุณหภูมิห้องอีก 20 นาที
5. วัดค่าการดูดกลืนแสงที่ความยาวคลื่น 490 นาโนเมตร
6. คำนวณปริมาณ Total carbohydrate จาก standard curve ซึ่งใช้น้ำตาลกลูโคส เข้มข้น 0-0.1 กรัมต่อลิตร เป็นสารมาตรฐาน

3. การวัดหาริมาณความชื้น (AOAC, 2000)

วิธีการ

1. ชั่งตัวอย่าง 2-5 กรัม ใส่ในถ้วยอุดมเนียมที่อบแห้งและทราบน้ำหนักแล้ว
2. นำเข้าอบที่อุณหภูมิ 110 องศาเซลเซียส นาน 2 ชั่วโมง
3. ทิ้งให้เย็นใน desiccator
4. ชั่งน้ำหนักและคำนวณความชื้นจาก

$$\text{ปริมาณความชื้น (เปอร์เซนต์)} = \frac{[\text{น้ำหนักก่อนอบ (กรัม)} - \text{น้ำหนักหลังอบ (กรัม)}] \times 100}{\text{น้ำหนักก่อนอบ (กรัม)}}$$

4. การคำนวณหา μ

วิธีการ

$$\text{อัตราการเจริญจำเพาะ} = \frac{(\text{ความเข้มข้นของเซลล์ชั่วโมงที่ } 48 - \text{ความเข้มข้นของเซลล์ชั่วโมงที่ } 0) / (48-0)}{\text{ความเข้มข้นของเซลล์ชั่วโมงที่ } 0}$$

5. การคำนวณหาอัตราการผลิตแซนแทกนัมแบบต่อเนื่อง

วิธีการ

$$\text{อัตราการผลิตแซนแทกนัมแบบต่อเนื่อง} = \{ (\text{อัตราการไหล} * \text{ความเข้มข้นของแซนแทกนัม} * \text{จำนวนชั่วโมง} \\ \text{ที่ให้ในการมัคแบบต่อเนื่อง}) + \text{ความเข้มข้นของแซนแทกนัม} \\ \text{ในถังหมัก} \} / (\text{จำนวนชั่วโมงที่ใช้ไป} \times \text{ปริมาตรก้นหมักที่ใช้ไป})$$

$$\text{อัตราการผลิตแซนแทกนัมแบบขั้นตอนเดียว} = \frac{\text{ความเข้มข้นของแซนแทกนัม}}{\text{จำนวนชั่วโมงที่ใช้ไป}}$$

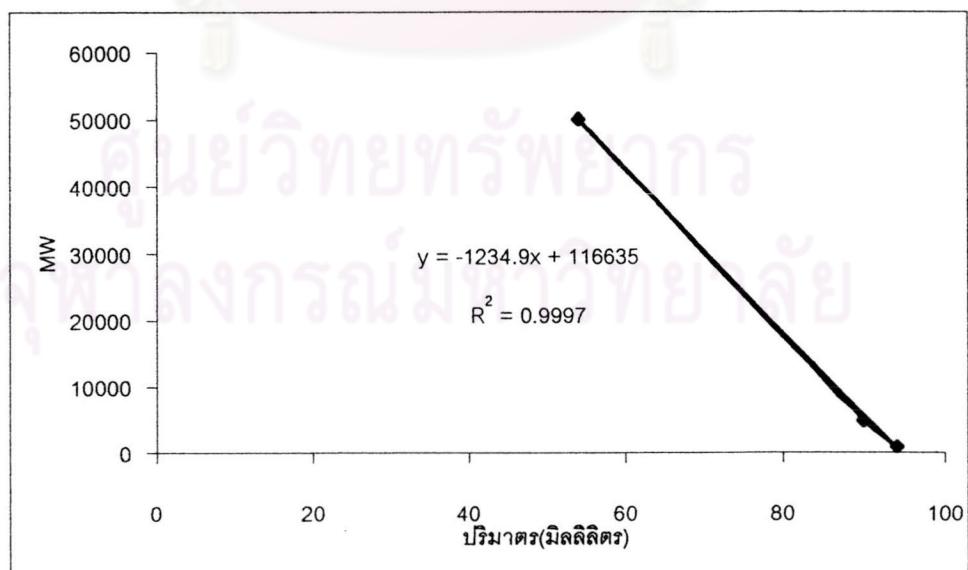
6. การวัดปริมาณ crude xanthan ในน้ำหนัก

นำน้ำหนักจากการเลี้ยงเชื้อ X. campestris TISTR 840 ที่ร่วมในการเลี้ยงต่าง ๆ บันแยก เชลล์ออกที่ความเร็วรอบ 12,000 รอบต่อนาที เป็นเวลา 30 นาที นำส่วนใส่ที่ได้มารับประวัติ ครั้งที่ความเร็วรอบ 12,000 รอบต่อนาที เป็นเวลา 30 นาที นำส่วนใส่ที่ได้มาตากตะกอนสารโพลีแซคคาไรด์โดยใช้ปริมาตร 95 เปอร์เซนต์โซฮานอลต่อน้ำหนัก 2:1 นำเอา crude xanthan ที่ตกตะกอนออกมาได้ไปอบแห้งที่ 55 องศาเซลเซียส ข้ามคืน นำเข้า desiccator จนเย็น จากนั้นจึงชั่งน้ำหนัก

7. การคำนวนน้ำหนักไม่เกลุของไฮโดรไลเซที่ได้จากการย่อยแป้งมันสำปะหลัง

ด้วยเอนไซม์ด้วยวิธี Gel Permeation Chromatography

การหาน้ำหนักไม่เกลุโดยใช้วิธี Gel Permeation Chromatography ซึ่งใช้คอลัมน์ชนิด Sephacryl[®] 200 HR ซึ่งมี MW cut-off เท่ากับ 1,000-80,000 ดาลตัน และใช้สารละลายโซเดียมอะซิตेटบัฟเฟอร์ 0.1 มิลลาร์ ค่าความเป็นกรด-ด่าง 5.8 เป็นสารละลายตัวพา จีดสารละลายเดกซแทรนมาร์ฐาน (M.W. เท่ากับ 50,000 5,000 และ 1,000) และกลูโคส (M.W. 180) ความเข้มข้น 0.1 กรัมต่อลิตร ปริมาตร 1 มิลลิลิตรผ่านคอลัมน์ด้วยอัตราเร็ว 15 มิลลิลิตรต่อนาที ที่อุณหภูมิ 10 องศาเซลเซียส เก็บตัวอย่างที่ให้ผลผ่านคอลัมน์ออกมารุกๆ 2 มิลลิลิตรมาทำการตรวจหาปริมาณ total carbohydrate และสร้างกราฟแสดงความสัมพันธ์ระหว่าง ปริมาตรที่ให้ผลผ่านคอลัมน์ กับ น้ำหนักไม่เกลุ เพื่อใช้เป็นกราฟมาตรฐานสำหรับหาต้นไม่เกลุของไฮโดรไลเซทที่ได้จากการย่อยกากมันและแป้งมันสำปะหลังด้วยเอนไซม์ ดังรูป



y คือ น้ำหนักไม่เกลุ (ดาลตัน)

x คือ ปริมาตรที่ให้ผลผ่านคอลัมน์ (มิลลิลิตร)

จากสมการที่ได้นำมาหาหน้านักโมเลกุลของไฮโดรเจนและน้ำหนักโมเลกุลเฉลี่ยจากปริมาณ
คาร์บอไฮเดรตสะสมดังแสดงในตาราง

1. PA 15

Volume (ml)	Concen- tration of total carbohy- drate (g/l)	Area or content of total carbohy- drate (g)	content total carbohy- drate /sum of content of total carbohy- drate	Accumu- lative's content of total carbohy- drate /sum of content of total carbohy- drate	MW	Volume (ml)	Concen- tration of total carbohy- drate (g/l)	Area or content of total carbohy- drate (g)	content total carbohy- drate /sum of content of total carbohy- drate	Accumu- lative's content of total carbohy- drate /sum of content of total carbohy- drate	MW
2	0	0	0	0	114165.2	66	0.021245	4.25E-05	0.023882	0.127969	35131.6
4	0	0	0	0	111695.4	68	0.023546	4.71E-05	0.026469	0.154438	32661.8
6	0	0	0	0	109225.6	70	0.026133	5.23E-05	0.029377	0.183815	30192
8	0	0	0	0	106755.8	72	0.02809	5.62E-05	0.031577	0.215392	27722.2
10	0	0	0	0	104286	74	0.028067	5.61E-05	0.031552	0.246944	25252.4
12	0	0	0	0	101816.2	76	0.02801	5.6E-05	0.031487	0.278431	22782.6
14	0	0	0	0	99346.4	78	0.027976	5.6E-05	0.031449	0.30988	20312.8
16	0	0	0	0	96876.6	80	0.027942	5.59E-05	0.03141	0.34129	17843
18	0	0	0	0	94406.8	82	0.028903	5.78E-05	0.032491	0.373781	15373.2
20	0	0	0	0	91937	84	0.031788	6.36E-05	0.035734	0.409514	12903.4
22	0	0	0	0	89467.2	86	0.045249	9.05E-05	0.050866	0.46038	10433.6
24	0	0	0	0	86997.4	88	0.055185	0.00011	0.062035	0.522416	7953.8
26	0	0	0	0	84527.6	90	0.070787	0.000142	0.079574	0.601989	5494
28	0	0	0	0	82057.8	92	0.090281	0.000181	0.101488	0.703477	3024.2
30	0	0	0	0	79588	94	0.070798	0.000142	0.079587	0.783064	554.4
32	0	0	0	0	77118.2	96	0.055311	0.000111	0.062177	0.84524	180
34	0	0	0	0	74648.4	98	0.045283	9.06E-05	0.050905	0.896145	180
36	0	0	0	0	72178.6	100	0.032658	6.53E-05	0.036712	0.932856	180
38	0	0	0	0	69708.8	102	0.024095	4.82E-05	0.027086	0.959943	180
40	0	0	0	0	67239	104	0.016815	3.36E-05	0.018903	0.978846	180
42	0.000595	1.19E-06	0.000669	0.000669	64769.2	106	0.007864	1.57E-05	0.00884	0.987686	180
44	0.00158	3.16E-06	0.001776	0.002445	62299.4	108	0.004819	9.64E-06	0.005417	0.993103	180
46	0.002885	5.77E-06	0.003243	0.005688	59829.6	110	0.00293	5.86E-06	0.003294	0.996397	180
48	0.003983	7.97E-06	0.004478	0.010165	57359.8	112	0.002072	4.14E-06	0.002329	0.998726	180
50	0.005391	1.08E-05	0.006061	0.016226	54890	114	0.00087	1.74E-06	0.000978	0.999704	180
52	0.006456	1.29E-05	0.007257	0.023484	52420.2	116	0.000263	5.27E-07	0.000296	1	180
54	0.007521	1.5E-05	0.008454	0.031938	49950.4	118	0	0	0	1	180
56	0.008608	1.72E-05	0.009677	0.041614	47480.6	120	0	0	0	1	180
58	0.010016	2E-05	0.011259	0.052873	45010.8	122	0	0	0	1	180
60	0.012156	2.43E-05	0.013665	0.066539	42541	124	0	0	0	1	180
62	0.015259	3.05E-05	0.017153	0.083691	40071.2	126	0	0	0	1	180
64	0.018143	3.63E-05	0.020395	0.104087	37601.4	128	0	0	0	1	180

2. PA 30

Volume (ml)	Concen tration of total carbohy drate (g/l)	Area or content of total carbohy drate (g)	content total carbohy drate /sum of content of total carbohy drate	Accumu lative's content of total carbohy drate /sum of content of total carbohy drate	MW	Volume (ml)	Concen tration of total carbohy drate (g/l)	Area or content of total carbohy drate /sum of content of total carbohy drate	content total carbohy drate /sum of content of total carbohy drate	Accumu lative's content of total carbohy drate /sum of content of total carbohy drate	MW
2	0	0	0	0	114165.2	66	0.016346	3.27E-05	0.018553	0.113825	35131.6
4	0	0	0	0	111695.4	68	0.019082	3.82E-05	0.021658	0.135483	32661.8
6	0	0	0	0	109225.6	70	0.021966	4.39E-05	0.024932	0.160415	30192
8	0	0	0	0	106755.8	72	0.02397	4.79E-05	0.027206	0.187621	27722.2
10	0	0	0	0	104286	74	0.024553	4.91E-05	0.027868	0.215489	25252.4
12	0	0	0	0	101816.2	76	0.024416	4.88E-05	0.027712	0.243202	22782.6
14	0	0	0	0	99346.4	78	0.02429	4.86E-05	0.02757	0.270771	20312.8
16	0	0	0	0	96876.6	80	0.024141	4.83E-05	0.027401	0.298172	17843
18	0	0	0	0	94406.8	82	0.024988	5E-05	0.028362	0.326534	15373.2
20	0	0	0	0	91937	84	0.025606	5.12E-05	0.029064	0.355598	12903.4
22	0	0	0	0	89467.2	86	0.028342	5.67E-05	0.032169	0.387767	10433.6
24	0	0	0	0	86997.4	88	0.037385	7.48E-05	0.042433	0.430199	7963.8
26	0	0	0	0	84527.6	90	0.050995	0.000102	0.05788	0.48808	5494
28	0	0	0	0	82057.8	92	0.074908	0.00015	0.085021	0.573101	3024.2
30	0	0	0	0	79588	94	0.102265	0.000205	0.116073	0.689174	554.4
32	0	0	0	0	77118.2	96	0.074885	0.00015	0.084995	0.774169	180
34	0	0	0	0	74648.4	98	0.050972	0.000102	0.057854	0.832023	180
36	0	0	0	0	72178.6	100	0.036218	7.24E-05	0.041107	0.873131	180
38	0	0	0	0	69708.8	102	0.028331	5.67E-05	0.032156	0.905287	180
40	0	0	0	0	67239	104	0.025423	5.08E-05	0.028856	0.934142	180
42	0.000549	1.1E-06	0.000624	0.000624	64769.2	106	0.021657	4.33E-05	0.024581	0.958724	180
44	0.001557	3.11E-06	0.001767	0.002391	62299.4	108	0.01606	3.21E-05	0.018228	0.976952	180
46	0.002839	5.68E-06	0.003222	0.005613	59829.6	110	0.009192	1.84E-05	0.010433	0.987385	180
48	0.003915	7.83E-06	0.004443	0.010056	57359.8	112	0.005197	1.04E-05	0.005898	0.993283	180
50	0.005311	1.06E-05	0.006028	0.016084	54890	114	0.003342	6.68E-06	0.003794	0.997077	180
52	0.006399	1.28E-05	0.007263	0.023347	52420.2	116	0.001843	3.69E-06	0.002092	0.999168	180
54	0.007337	1.47E-05	0.008328	0.031675	49950.4	118	0.000549	1.1E-06	0.000624	0.999792	180
56	0.008402	1.68E-05	0.009536	0.041211	47480.6	120	0.000183	3.66E-07	0.000208	1	180
58	0.009638	1.93E-05	0.010939	0.052151	45010.8	122	0	0	0	1	180
60	0.010771	2.15E-05	0.012226	0.064377	42541	124	0	0	0	1	180
62	0.0125	2.5E-05	0.014188	0.078564	40071.2	126	0	0	0	1	180
64	0.014721	2.94E-05	0.016708	0.095272	37601.4	128	0	0	0	1	180

3. PA 60

Volume (ml)	Concen tration of total carbohy drate (g/l)	Area or content of total carbohy drate (g)	content total carbohy drate /sum of content of total carbohy drate	Accumu lative's content of total carbohy drate /sum of content of total carbohy drate	MW	Volume (ml)	Concen tration of total carbohy drate (g/l)	Area or content of total carbohy drate (g)	content total carbohy drate /sum of content of total carbohy drate	Accumu lative's content of total carbohy drate /sum of content of total carbohy drate	MW
2	0	0	0	0	114165.2	66	0.014606	2.92E-05	0.017097	0.107285	35131.6
4	0	0	0	0	111695.4	68	0.016953	3.39E-05	0.019844	0.127129	32661.8
6	0	0	0	0	109225.6	70	0.018578	3.72E-05	0.021746	0.148875	30192
8	0	0	0	0	106755.8	72	0.019666	3.93E-05	0.023019	0.171894	27722.2
10	0	0	0	0	104286	74	0.020055	4.01E-05	0.023475	0.195369	25252.4
12	0	0	0	0	101816.2	76	0.019952	3.99E-05	0.023354	0.218724	22782.6
14	0	0	0	0	99346.4	78	0.019711	3.94E-05	0.023073	0.241797	20312.8
16	0	0	0	0	96876.6	80	0.019677	3.94E-05	0.023033	0.264829	17843
18	0	0	0	0	94406.8	82	0.022722	4.54E-05	0.026597	0.291426	15373.2
20	0	0	0	0	91937	84	0.023248	4.65E-05	0.027213	0.318639	12903.4
22	0	0	0	0	89467.2	86	0.025492	5.1E-05	0.029839	0.348479	10433.6
24	0	0	0	0	86997.4	88	0.036721	7.34E-05	0.042984	0.391462	7963.8
26	0	0	0	0	84527.6	90	0.053044	0.000106	0.06209	0.453553	5494
28	0	0	0	0	82057.8	92	0.066002	0.000132	0.077258	0.530811	3024.2
30	0	0	0	0	79588	94	0.112213	0.000224	0.131349	0.66216	554.4
32	0	0	0	0	77118.2	96	0.065727	0.000131	0.076936	0.739097	180
34	0	0	0	0	74648.4	98	0.053262	0.000107	0.062345	0.801442	180
36	0	0	0	0	72178.6	100	0.036218	7.24E-05	0.042394	0.843836	180
38	0	0	0	0	69708.8	102	0.031765	6.35E-05	0.037182	0.881018	180
40	0	0	0	0	67239	104	0.026911	5.38E-05	0.031501	0.912519	180
42	0.000401	8.01E-07	0.000469	0.000469	64769.2	106	0.021772	4.35E-05	0.025485	0.938003	180
44	0.001328	2.66E-06	0.001554	0.002023	62299.4	108	0.018921	3.78E-05	0.022148	0.960152	180
46	0.002266	4.53E-06	0.002653	0.004676	59829.6	110	0.014915	2.98E-05	0.017459	0.977761	180
48	0.003571	7.14E-06	0.00418	0.008857	57359.8	112	0.01092	2.18E-05	0.012783	0.990393	180
50	0.00459	9.18E-06	0.005373	0.01423	54890	114	0.005632	1.13E-05	0.006592	0.996985	180
52	0.005746	1.15E-05	0.006726	0.020956	52420.2	116	0.001843	3.69E-06	0.002157	0.999142	180
54	0.006776	1.36E-05	0.007932	0.028888	49950.4	118	0.000549	1.1E-06	0.000643	0.999786	180
56	0.007933	1.59E-05	0.009285	0.038173	47480.6	120	0.000183	3.66E-07	0.000214	1	180
58	0.009226	1.85E-05	0.0108	0.048973	45010.8	122	0	0	0	1	180
60	0.010268	2.05E-05	0.012019	0.060992	42541	124	0	0	0	1	180
62	0.011618	2.32E-05	0.0136	0.074592	40071.2	126	0	0	0	1	180
64	0.013324	2.66E-05	0.015596	0.090188	37601.4	128	0	0	0	1	180

4. PAG 180

Volume (ml)	Concen tration of total carbohy drate (g/l)	Area or content of total carbohy drate (g)	content total carbohy drate /sum of content of total carbohy drate	Accumu lative's content of total carbohy drate /sum of content of total carbohy drate	MW	Volume (ml)	Concen tration of total carbohy drate (g/l)	Area or content of total carbohy drate (g)	content total carbohy drate /sum of content of total carbohy drate	Accumu lative's content of total carbohy drate /sum of content of total carbohy drate	MW
2	0	0	0	0	114165.2	66	0.012752	2.55E-05	0.015351	0.101655	35131.6
4	0	0	0	0	111695.4	68	0.013999	2.8E-05	0.016853	0.118508	32661.8
6	0	0	0	0	109225.6	70	0.015121	3.02E-05	0.018203	0.136711	30192
8	0	0	0	0	106755.8	72	0.016335	3.27E-05	0.019664	0.156375	27722.2
10	0	0	0	0	104286	74	0.016609	3.32E-05	0.019995	0.17637	25252.4
12	0	0	0	0	101816.2	76	0.016335	3.27E-05	0.019664	0.196034	22782.6
14	0	0	0	0	99346.4	78	0.015293	3.06E-05	0.01841	0.214444	20312.8
16	0	0	0	0	96876.6	80	0.014251	2.85E-05	0.017156	0.2316	17843
18	0	0	0	0	94406.8	82	0.013198	2.64E-05	0.015888	0.247489	15373.2
20	0	0	0	0	91937	84	0.013667	2.73E-05	0.016453	0.263942	12903.4
22	0	0	0	0	89467.2	86	0.017651	3.53E-05	0.021249	0.285191	10433.6
24	0	0	0	0	86997.4	88	0.023214	4.64E-05	0.027946	0.313136	7963.8
26	0	0	0	0	84527.6	90	0.036046	7.21E-05	0.043393	0.35653	5494
28	0	0	0	0	82057.8	92	0.054292	0.000109	0.065358	0.421888	3024.2
30	0	0	0	0	79588	94	0.091998	0.000184	0.11075	0.532638	554.4
32	0	0	0	0	77118.2	96	0.139879	0.00028	0.168391	0.701029	180
34	0	0	0	0	74648.4	98	0.092387	0.000185	0.111218	0.812248	180
36	0	0	0	0	72178.6	100	0.053834	0.000108	0.064807	0.877055	180
38	0	0	0	0	69708.8	102	0.036572	7.31E-05	0.044027	0.921082	180
40	0.000366	7.33E-07	0.000441	0.000441	67239	104	0.023134	4.63E-05	0.027849	0.948931	180
42	0.000767	1.53E-06	0.000923	0.001364	64769.2	106	0.016186	3.24E-05	0.019485	0.968416	180
44	0.001087	2.17E-06	0.001309	0.002673	62299.4	108	0.010336	2.07E-05	0.012443	0.98086	180
46	0.001706	3.41E-06	0.002053	0.004727	59829.6	110	0.007509	1.5E-05	0.00904	0.989899	180
48	0.003239	6.48E-06	0.0039	0.008626	57359.8	112	0.003514	7.03E-06	0.00423	0.99413	180
50	0.003949	7.9E-06	0.004754	0.01338	54890	114	0.001992	3.98E-06	0.002398	0.996527	180
52	0.00522	1.04E-05	0.006284	0.019664	52420.2	116	0.001053	2.11E-06	0.001268	0.997795	180
54	0.006147	1.23E-05	0.0074	0.027064	49950.4	118	0.000904	1.81E-06	0.001089	0.998884	180
56	0.007372	1.47E-05	0.008874	0.035938	47480.6	120	0.000641	1.28E-06	0.000772	0.999656	180
58	0.008597	1.72E-05	0.010349	0.046287	45010.8	122	0.000286	5.72E-07	0.000344	1	180
60	0.009821	1.96E-05	0.011823	0.05811	42541	124	0	0	0	1	180
62	0.011069	2.21E-05	0.013325	0.071435	40071.2	126	0	0	0	1	180
64	0.012351	2.47E-05	0.014869	0.086304	37601.4	128	0	0	0	1	180

5. SA 15

Volume (ml)	Concen tration of total carbohy drate (g/l)	Area or content of total carbohy drate (g)	content total carbohy drate /sum of content of total carbohy drate	Accumu lative's content of total carbohy drate /sum of content of total carbohy drate	MW	Volume (ml)	Concen tration of total carbohy drate (g/l)	Area or content of total carbohy drate (g)	content total carbohy drate /sum of content of total carbohy drate	Accumu lative's content of total carbohy drate /sum of content of total carbohy drate	MW
2	0	0	0	0	114165.2	66	0.019219	3.84E-05	0.014719	0.10551	35131.6
4	0	0	0	0	111695.4	68	0.022024	4.4E-05	0.016866	0.122377	32661.8
6	0	0	0	0	109225.6	70	0.024862	4.97E-05	0.01904	0.141417	30192
8	0	0	0	0	106755.8	72	0.027232	5.45E-05	0.020855	0.162272	27722.2
10	0	0	0	0	104286	74	0.029121	5.82E-05	0.022301	0.184573	25252.4
12	0	0	0	0	101816.2	76	0.029659	5.93E-05	0.022713	0.207286	22782.6
14	0	0	0	0	99346.4	78	0.029143	5.83E-05	0.022319	0.229605	20312.8
16	0	0	0	0	96876.6	80	0.028308	5.66E-05	0.021679	0.251284	17843
18	0	0	0	0	94406.8	82	0.028411	5.68E-05	0.021758	0.273042	15373.2
20	0	0	0	0	91937	84	0.029166	5.83E-05	0.022336	0.295378	12903.4
22	0	0	0	0	89467.2	86	0.030174	6.03E-05	0.023108	0.318486	10433.6
24	0	0	0	0	86997.4	88	0.039274	7.85E-05	0.030077	0.348563	7963.8
26	0	0	0	0	84527.6	90	0.05008	0.0001	0.038352	0.386916	5494
28	0	0	0	0	82057.8	92	0.07192	0.000144	0.055078	0.441994	3024.2
30	0	0	0	0	79588	94	0.131981	0.000264	0.101075	0.543069	554.4
32	0	0	0	0	77118.2	96	0.162086	0.000324	0.12413	0.667198	180
34	0	0	0	0	74648.4	98	0.13221	0.000264	0.10125	0.768449	180
36	0	0	0	0	72178.6	100	0.074324	0.000149	0.056919	0.825368	180
38	0	0	0	0	69708.8	102	0.0523	0.000105	0.040053	0.865421	180
40	0	0	0	0	67239	104	0.041346	8.27E-05	0.031664	0.897084	180
42	0.000481	9.62E-07	0.000368	0.000368	64769.2	106	0.031708	6.34E-05	0.024282	0.921367	180
44	0.002015	4.03E-06	0.001543	0.001911	62299.4	108	0.026007	5.2E-05	0.019917	0.941284	180
46	0.00443	8.86E-06	0.003393	0.005304	59829.6	110	0.021051	4.21E-05	0.016121	0.957405	180
48	0.005666	1.13E-05	0.004339	0.009643	57359.8	112	0.017914	3.58E-05	0.013719	0.971124	180
50	0.007372	1.47E-05	0.005645	0.015288	54890	114	0.012523	2.5E-05	0.00959	0.980714	180
52	0.009421	1.88E-05	0.007215	0.022503	52420.2	116	0.009031	1.81E-05	0.006917	0.987631	180
54	0.011527	2.31E-05	0.008828	0.031331	49950.4	118	0.006719	1.34E-05	0.005146	0.992777	180
56	0.012786	2.56E-05	0.009792	0.041122	47480.6	120	0.004453	8.91E-06	0.00341	0.996187	180
58	0.014114	2.82E-05	0.010809	0.051931	45010.8	122	0.003239	6.48E-06	0.002481	0.998668	180
60	0.015785	3.16E-05	0.012089	0.06402	42541	124	0.001202	2.4E-06	0.00092	0.999588	180
62	0.016861	3.37E-05	0.012913	0.076933	40071.2	126	0.000538	1.08E-06	0.000412	1	180
64	0.018097	3.62E-05	0.013859	0.090792	37601.4	128	0	0	0	1	180

6. SA 30

Volume (ml)	Concen tration of total carbohy drate (g/l)	Area or content of total carbohy drate (g)	content total carbohy drate /sum of content of total carbohy drate	Accumu lative's content of total carbohy drate /sum of content of total carbohy drate	MW	Volume (ml)	Concen tration of total carbohy drate (g/l)	Area or content of total carbohy drate /sum of content of total carbohy drate	content total carbohy drate /sum of content of total carbohy drate	Accumu lative's content of total carbohy drate /sum of content of total carbohy drate	MW
2	0	0	0	0	114165.2	66	0.018418	3.68E-05	0.013626	0.052489	35131.6
4	0	0	0	0	111695.4	68	0.021543	4.31E-05	0.015938	0.068427	32661.8
6	0	0	0	0	109225.6	70	0.023752	4.75E-05	0.017573	0.086	30192
8	0	0	0	0	106755.8	72	0.025961	5.19E-05	0.019207	0.105207	27722.2
10	0	0	0	0	104286	74	0.026579	5.32E-05	0.019664	0.124871	25252.4
12	0	0	0	0	101816.2	76	0.02682	5.36E-05	0.019842	0.144713	22782.6
14	0	0	0	0	99346.4	78	0.025423	5.08E-05	0.018809	0.163522	20312.8
16	0	0	0	0	96876.6	80	0.02397	4.79E-05	0.017733	0.181255	17843
18	0	0	0	0	94406.8	82	0.024084	4.82E-05	0.017818	0.199074	15373.2
20	0	0	0	0	91937	84	0.028285	5.66E-05	0.020926	0.22	12903.4
22	0	0	0	0	89467.2	86	0.033631	6.73E-05	0.024681	0.244881	10433.6
24	0	0	0	0	86997.4	88	0.04241	8.48E-05	0.031377	0.276257	7963.8
26	0	0	0	0	84527.6	90	0.060359	0.000121	0.044655	0.320913	5494
28	0	0	0	0	82057.8	92	0.093646	0.000187	0.069282	0.390195	3024.2
30	0	0	0	0	79588	94	0.161285	0.000323	0.119324	0.509519	554.4
32	0	0	0	0	77118.2	96	0.191848	0.000384	0.141935	0.651454	180
34	0	0	0	0	74648.4	98	0.162201	0.000324	0.120001	0.771455	180
36	0	0	0	0	72178.6	100	0.095294	0.000191	0.070502	0.841957	180
38	0	0	0	0	69708.8	102	0.061938	0.000124	0.045824	0.887781	180
40	0	0	0	0	67239	104	0.043303	8.66E-05	0.032037	0.919818	180
42	0	0	0	0	64769.2	106	0.033871	6.77E-05	0.025059	0.944877	180
44	0	0	0	0	62299.4	108	0.024736	4.95E-05	0.018301	0.963178	180
46	0	0	0	0	59829.6	110	0.015854	3.17E-05	0.011729	0.974907	180
48	0.000298	5.95E-07	0.00022	0.00022	57359.8	112	0.012809	2.56E-05	0.009476	0.984384	180
50	0.000675	1.35E-06	0.00005	0.00072	54890	114	0.00886	1.77E-05	0.006555	0.990939	180
52	0.000927	1.85E-06	0.000686	0.001406	52420.2	116	0.005872	1.17E-05	0.004344	0.995283	180
54	0.001511	3.02E-06	0.001118	0.002524	49950.4	118	0.003056	6.11E-06	0.002261	0.997544	180
56	0.003938	7.88E-06	0.002913	0.005437	47480.6	120	0.00166	3.32E-06	0.001228	0.998772	180
58	0.007223	1.44E-05	0.005344	0.010781	45010.8	122	0.000984	1.97E-06	0.000728	0.9995	180
60	0.010955	2.19E-05	0.008105	0.018885	42541	124	0.000481	9.62E-07	0.000356	0.999856	180
62	0.011939	2.39E-05	0.008833	0.027718	40071.2	126	0.000195	3.89E-07	0.000144	1	180
64	0.015064	3.01E-05	0.011145	0.038863	37601.4	128	0	0	0	1	180

7. SA 60

Volume (ml)	Concen tration of total carbohy drate (g/l)	Area or content of total carbohy drate (g)	content total carbohy drate /sum of content of total carbohy drate	Accumu lative's content of total carbohy drate /sum of content of total carbohy drate	MW	Volume (ml)	Concen tration of total carbohy drate (g/l)	Area or content of total carbohy drate (g)	content total carbohy drate /sum of content of total carbohy drate	Accumu lative's content of total carbohy drate	MW
2	0	0	0	0	114165.2	66	0.016884	3.38E-05	0.012615	0.046858	35131.6
4	0	0	0	0	111695.4	68	0.018738	3.75E-05	0.014	0.060858	32661.8
6	0	0	0	0	109225.6	70	0.022223	4.45E-05	0.016609	0.077466	30192
8	0	0	0	0	106755.8	72	0.023088	4.62E-05	0.01725	0.094716	27722.2
10	0	0	0	0	104286	74	0.025538	5.11E-05	0.01908	0.113797	25252.4
12	0	0	0	0	101816.2	76	0.025778	5.16E-05	0.01926	0.133056	22782.6
14	0	0	0	0	99346.4	78	0.025561	5.11E-05	0.019097	0.152153	20312.8
16	0	0	0	0	96876.6	80	0.023065	4.61E-05	0.017233	0.169386	17843
18	0	0	0	0	94406.8	82	0.023912	4.78E-05	0.017866	0.187252	15373.2
20	0	0	0	0	91937	84	0.026843	5.37E-05	0.020055	0.207307	12903.4
22	0	0	0	0	89467.2	86	0.031227	6.25E-05	0.023331	0.230638	10433.6
24	0	0	0	0	86997.4	88	0.039045	7.81E-05	0.029172	0.259809	7963.8
26	0	0	0	0	84527.6	90	0.056799	0.000114	0.042436	0.302246	5494
28	0	0	0	0	82057.8	92	0.094482	0.000189	0.07059	0.372836	3024.2
30	0	0	0	0	79588	94	0.167352	0.000335	0.125034	0.49787	554.4
32	0	0	0	0	77118.2	96	0.204096	0.000408	0.152487	0.650357	180
34	0	0	0	0	74648.4	98	0.167924	0.000336	0.125462	0.775819	180
36	0	0	0	0	72178.6	100	0.094493	0.000189	0.070599	0.846418	180
38	0	0	0	0	69708.8	102	0.056787	0.000114	0.042428	0.888846	180
40	0	0	0	0	67239	104	0.043303	8.66E-05	0.032353	0.921199	180
42	0	0	0	0	64769.2	106	0.033161	6.63E-05	0.024776	0.945975	180
44	0	0	0	0	62299.4	108	0.023718	4.74E-05	0.01772	0.963696	180
46	0	0	0	0	59829.6	110	0.014721	2.94E-05	0.010998	0.974694	180
48	0.000275	5.49E-07	0.000205	0.000205	57359.8	112	0.012878	2.58E-05	0.009621	0.984315	180
50	0.000607	1.21E-06	0.000453	0.000659	54890	114	0.008734	1.75E-05	0.006525	0.990841	180
52	0.000824	1.65E-06	0.000616	0.001274	52420.2	116	0.006238	1.25E-05	0.004661	0.995502	180
54	0.001305	2.61E-06	0.000975	0.002249	49950.4	118	0.002896	5.79E-06	0.002164	0.997665	180
56	0.003251	6.5E-06	0.002429	0.004678	47480.6	120	0.001477	2.95E-06	0.001103	0.998768	180
58	0.005964	1.19E-05	0.004456	0.009134	45010.8	122	0.000962	1.92E-06	0.000718	0.999487	180
60	0.009695	1.94E-05	0.007244	0.016378	42541	124	0.000549	1.1E-06	0.000411	0.999897	180
62	0.011023	2.2E-05	0.008236	0.024613	40071.2	126	0.000137	2.75E-07	0.000103	1	180
64	0.012889	2.58E-05	0.00963	0.034243	37601.4	128	0	0	0	1	180

8. SAG 180

Volume (ml)	Concen- tration of total carbohy- drate (g/l)	Area or content of total carbohy- drate (g)	content total carbohy- drate /sum of content of total carbohy- drate	Accumu- lative's carbohy- drate content	MW	Volume (ml)	Concen- tration of total carbohy- drate (g/l)	Area or content of total carbohy- drate (g)	content total carbohy- drate /sum of content of total carbohy- drate	Accumu- lative's carbohy- drate content	MW
2	0	0	0	0	114165.2	66	0.00198	3.96E-06	0.001506	0.00255	35131.6
4	0	0	0	0	111695.4	68	0.004911	9.82E-06	0.003734	0.006284	32661.8
6	0	0	0	0	109225.6	70	0.008963	1.79E-05	0.006815	0.0131	30192
8	0	0	0	0	106755.8	72	0.011836	2.37E-05	0.009	0.0221	27722.2
10	0	0	0	0	104286	74	0.016953	3.39E-05	0.012891	0.034991	25252.4
12	0	0	0	0	101816.2	76	0.018166	3.63E-05	0.013813	0.048804	22782.6
14	0	0	0	0	99346.4	78	0.0178	3.56E-05	0.013535	0.062339	20312.8
16	0	0	0	0	96876.6	80	0.017422	3.48E-05	0.013248	0.075587	17843
18	0	0	0	0	94406.8	82	0.019517	3.9E-05	0.014841	0.090427	15373.2
20	0	0	0	0	91937	84	0.02073	4.15E-05	0.015763	0.10619	12903.4
22	0	0	0	0	89467.2	86	0.021211	4.24E-05	0.016129	0.122319	10433.6
24	0	0	0	0	86997.4	88	0.028583	5.72E-05	0.021734	0.144053	7963.8
26	0	0	0	0	84527.6	90	0.04059	8.12E-05	0.030865	0.174918	5494
28	0	0	0	0	82057.8	92	0.112957	0.000226	0.085892	0.260811	3024.2
30	0	0	0	0	79588	94	0.221495	0.000443	0.168425	0.429235	554.4
32	0	0	0	0	77118.2	96	0.29567	0.000591	0.224828	0.654063	180
34	0	0	0	0	74648.4	98	0.222525	0.000445	0.169208	0.823271	180
36	0	0	0	0	72178.6	100	0.112785	0.000226	0.085762	0.909033	180
38	0	0	0	0	69708.8	102	0.040121	8.02E-05	0.030508	0.939541	180
40	0	0	0	0	67239	104	0.021394	4.28E-05	0.016268	0.955809	180
42	0	0	0	0	64769.2	106	0.015671	3.13E-05	0.011916	0.967725	180
44	0	0	0	0	62299.4	108	0.011687	2.34E-05	0.008887	0.976612	180
46	0	0	0	0	59829.6	110	0.009798	1.96E-05	0.007451	0.984063	180
48	0	0	0	0	57359.8	112	0.006765	1.35E-05	0.005144	0.989207	180
50	0	0	0	0	54890	114	0.004876	9.75E-06	0.003708	0.992915	180
52	0	0	0	0	52420.2	116	0.003583	7.17E-06	0.002724	0.995639	180
54	0	0	0	0	49950.4	118	0.002163	4.33E-06	0.001645	0.997284	180
56	0	0	0	0	47480.6	120	0.001385	2.77E-06	0.001053	0.998338	180
58	0	0	0	0	45010.8	122	0.001076	2.15E-06	0.000818	0.999156	180
60	0	0	0	0	42541	124	0.000652	1.3E-06	0.000496	0.999652	180
62	0.000298	5.95E-07	0.000226	0.000226	40071.2	126	0.000298	5.95E-07	0.000226	0.999878	180
64	0.001076	2.15E-06	0.000818	0.001044	37601.4	128	0.00016	3.21E-07	0.000122	1	180

ภาคผนวก C

ข้อมูลผลิตภัณฑ์

1. BAN 480 L

Description

BAN - Bacterial Amylase Novo - is an alpha-amylase produced by submerged fermentation of a selected strain of *Bacillus myloliquefaciens*. The systematic name is 1,4- α -D-glucan glucano-hydrolase (EC 3.2.1.1.).

BAN is an endo-amylase. It hydrolyzes 1,4- α -glucosidic linkages in amylose and amylopectin at random, which results in a rapid reduction of the viscosity and of gelatinized starch. The breakdown products are dextrans of differing chain lengths, and oligosaccharides.

Specification

Appearance

The liquid products (L) are brown preparations with densities around 1.2 g/ml.

The micrigranulate (MG) is a free-flowing, non-dusting granulate with an average particle size around 300 microns.

Product types

BAN is available in the following standard strengths:

Liquid: BAN 480 L.....480 KNU/g

BAN 240 L.....240 KNU/g

Microgranulate: BAN 800 MG.....800 KNU/g

Activity determination

A detailed description of Novo Nordisk's analytical method is available on request.

Packing

Liquid BAN is available in 250-kg steel drums and 30-kg jerry cans.

The microgranulate is available in 40-kg fibre drums.

Storage

When BAN is stored at a temperature of 25^oC, the declared activity is maintained for at least six months. When stored at 5^oC, the product will maintain the declared activity for at least one year.

Approval Status

BAN is produced according to FAO/WHO JECFA and FCC recommendations for food grade enzymes, supplemented with maximum limits of 5×10^4 /g for total viable counts and 10^2 /g for moulds. GRAS petition is filed.

Safety

Enzymes are proteins, and inhalation of dust or aerosols may induce sensitization and may cause allergic reaction in sensitized individuals.

Some enzymes may irritate skin, eyes and mucous membranes upon prolonged contact.

The liquid products (L) may create inhalable aerosols if splashed or vigorously stirred. Spilled product may dry out and create dust, and should be flushed away with water.

Microgranulates (MG) are developed to resist some mechanical effects. However, excessive mechanical wear and tear or crushing may create dust. All spills, even small spills, should be cleaned up immediately. Large spills should be gently shovelled into plastic lined containers. Use respiratory protection. Small spills and remains of large spills should be removed by vacuuming or flushing with water (no splashing). Vacuum cleaners and central vacuum systems should be equipped with

HEPA filters. Material safety Data Sheets and leaflets "How to handle liquid Novo Nordisk enzymes-safely" and "How to handle powder/granulated enzymes-safely" are available on request.

Applications

Ban is conventional α -amylase operating in the relatively high temperature range 70-90 °C. BAN is used in the starch, alcohol and paper industries.

Effect of pH

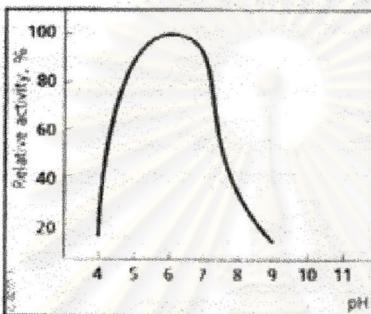


Fig. 1. The effect of pH on the activity of BAN.

Novo Nordisk method used at various pH values (Tris-maleate buffer).

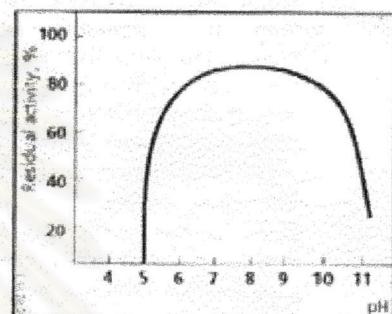


Fig. 2. The effect of pH on the stability of BAN.

Residual activity measured after incubation at 70°C for 60 min. in a solution containing 0.5 g CaCl₂ + 6.0 g NaCl per litre.

Effect of Temperature

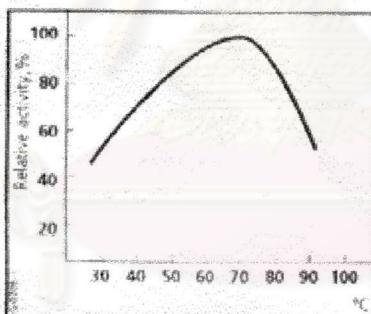


Fig. 3. The effect of temperature on the activity of BAN.

Novo Nordisk method used at various temperatures.

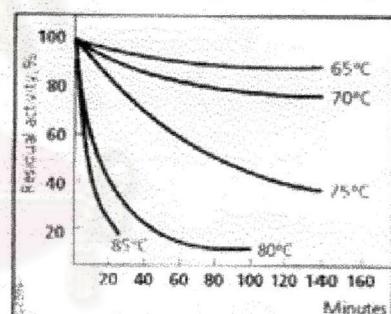


Fig. 4. The effect of temperature on the stability of BAN.

Residual activity measured after incubation at pH 7.0 (Tris-maleate buffer) in a solution containing 0.5 g CaCl₂ + 6.0 g NaCl per litre.

Effect of D.S. and Calcium

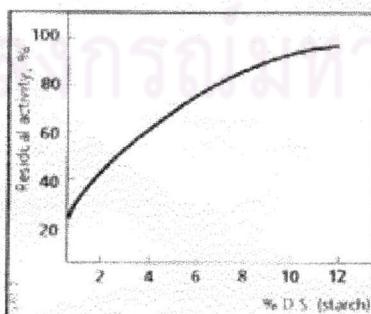


Fig. 5. The effect of D.S. on the stability of BAN.

Residual activity measured after incubation at 80°C for 60 min. at various starch concentrations.

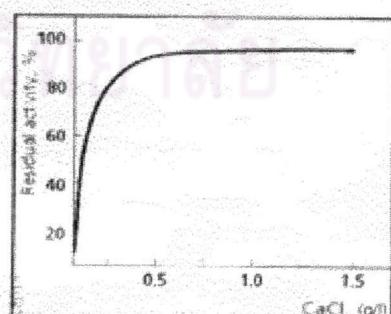


Fig. 6. The effect of calcium on the stability of BAN.

Residual activity measured after incubation at 70°C for 60 min. at pH 7.0 (Tris-maleate buffer) at various concentrations of CaCl₂.

2. AMG E

Description

AMG E is an amyloglucosidase (glucoamylase) preparation produced by a Genetically modified strain of *Aspergillus niger*. The systematic name is 1, 4-alpha-D-glucan glucohydrolase (EC 3.2.13).

Production

Appearance

Specification

AMG E is a brown liquid preparation with a density of approx. 1.2 g/ml.

Packing

AMG E is available in jerry cans with 25 litres, in steel drums with 210 litres, in Schutz containers with 1,000 litres, and in bulk-truckloads.

Application

AMG E hydrolyses 1, 4-as well as 1,6-alpha linkages in liquiefied starch. During hydrolysis, the amyloglucidase activity removes glucose units in a stepwise manner from the non-reducing end of the substrate molecule.

AMG E is free from transglucosidase activity, which could otherwise result in formation of panose and isomaltose, by transfer of glucosyl moieties from 1,4-alpha to a 1,6-alpha position, which again would result in a lower glucose yield.

As shown in fig.1 an increase of 0.2-0.3% DX is achieved with AMG E compared to AMG 300 L. This means that AMG E can replace e.g. Dextrozyme 225/75 L in some process.

Reaction

For long reaction times (40-100 hours) such as for production of

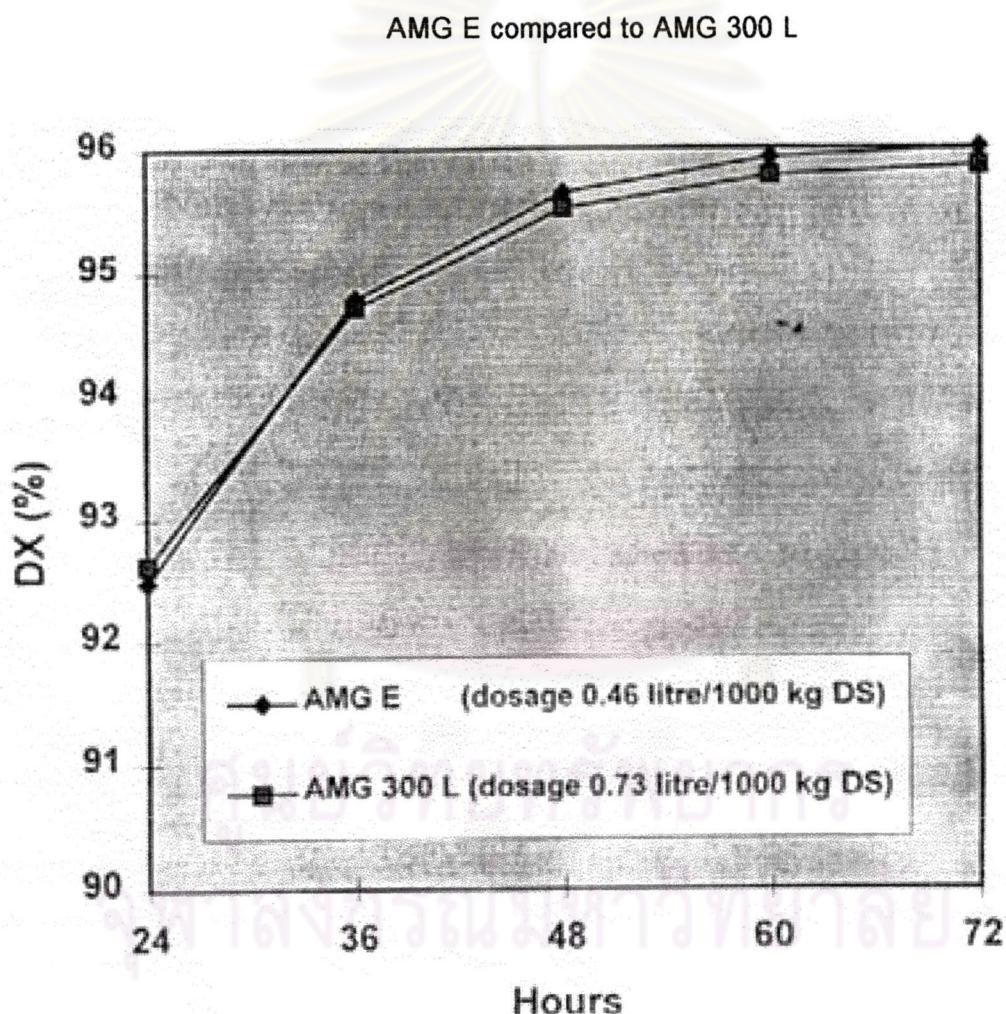
Parameters

high dextrose syrup, the recommended optimum conditions are pH 4.1 - 4.3 and 60 - 62°C.

Dosage

AMG E is 75-80% stronger than AMG 300 L. As shown in fig. 1, 95.6% Dextrose (DX) can be achieved in 48 hours by a dosage of 0.46 litre AMG E/1,000 kg DS under recommended optimum conditions and 30% DS. For comparison, a dosage of 0.73 litre AMG 300 L will give the same DX, but in 54 hours. In order to reach this DX in 48 hours, the dosage should be 0.82 litre.

Figure 1:



3. SatiaxaneTM CX 91

Properties

Dispersion

To disperse the product without lumps :

- premix the powder with the other dry ingredients,
- or, disperse it in a non-solvent medium (oil, alcohol),
and pour the preparation into the liquid whilst stirring. Continue stirring to obtain a complete dispersion

Dissolution

The dissolution of the product depends on the medium and the process : it is improved by heat treatment (time, temperature), shear-stress (propeller, exchanger, homogenizer). A complete dissolution can be obtained in cold conditions.

Media / Uses

The product can be used in aqueous, dairy, or fruit media, with various total solid contents. The maximum dosage is about 1.5 %, according to the medium and the required final texture.

Description

SatiaxaneTM CX 91 is a food additive used as a texturant. It is a thickener particularly suited to various food applications.

The product conforms to the FAO/WHO, EEC, FDA (Code of Federal Regulations) and the Food Chemical Codex standards. However, we recommend that the user ensures that this product is in compliance with the local regulations in force, particularly in the country where the product is to be consumed.

The product consist of : Xanthan Gum

Characteristics

Rheology

Viscosity in a 1% aqueous solution (+1% KCl) : 1200-1600 cP measured on a Brookfield LVF viscometer, spindle N° 3, 60 rpm.

PH

1.5 to 8.5 measured in a 1% aqueous solution

Aspect, Flavour

A creamy-white to light-brown powder, of neutral odour and flavour.

Particle size

At least 98% less than 75 microns (ASTM screen N° 200)

Loss on drying

Not more than 14%

Bacteriological

Total plate count : Not more than 2000 per gram

Yeast and Molds : Not more than 200 per gram

Pathogenic bacteria (*E. coli*, *Salmonella*) : Negative by tests

Packaging and Storage

25 kg. Net cartons lined with a polyethylene bag. Store away from heat and moisture, preferably at 15-25 °C (59-77°F) and at about 65% relative humidity. This product, when stored in the previously mentioned conditions and in its original unopened packaging, will maintain its initial properties for at least 2 years.

4. Sephacryl® 200 HR

Product Number: S-200-HR

Product Name: Sephacryl® 200 HR

Synonyms: Poly([allyl dextran]-co-N,N--methylenebisacrylamide)

Sephacryl® S-200

EG/EC Number: EINECS

MDL number: MFCD00165824

CAS Number: 65546-95-4

MDL Number: MFCD00165824

EC Number: EINECS

Storage Temp: 2-8°C

Comments:

Aqueous ethanol suspension, 25-75 µm (wet), Fractionation range 1,000-80,000 Da,
Fractionation range 5,000-250,000 Da

Physical form: Suspension in 20% ethanol

Application: For gel filtration.

Features and benefits: The HR grades are smaller particle sizes with narrower size distributions optimized for more efficient separations and faster flow.

Cross-linked co-polymer of allyl dextran and N,N'-methylenebisacrylamide.

ภาคผนวก ง

การวิเคราะห์ข้อมูลทางสถิติ

ตารางที่ 6.1 ผลการวิเคราะห์ทางสถิติของปริมาณน้ำตาลรีดิวช์ที่ได้จากการย่อymak มัน
สำปะหลังด้วยเอนไซม์แอลฟ่าօคไนเมลส เป็นเวลา 15, 30 และ 60 นาที
โดยวางแผนการทดลองแบบ Completely Randomized Design

	Sum of Squares	df	Mean Square	F	Sig.
Between Groups	34.562	2	17.281	39.162	.000
Within Groups	2.648	6	0.441		
Total	37.210	8			

ตารางที่ 6.2 ผลการวิเคราะห์ทางสถิติของปริมาณน้ำตาลรีดิวช์ที่ได้จากการย่อymak มัน
สำปะหลังด้วยเอนไซม์แอลฟ่าօคไนเมลส เป็นเวลา 15, 30 และ 60 นาที
โดยวางแผนการทดลองแบบ Completely Randomized Design

	Sum of Squares	df	Mean Square	F	Sig.
Between Groups	307.962	2	153.981	174.004	0.019
Within Groups	113.092	6	18.849		
Total	421.055	8			

ตารางที่ 6.3 ผลการวิเคราะห์ทางสถิติของปริมาณน้ำตาลรีดิวช์ที่เหลือเมื่อเลี้ยงเชื้อแบบเขย่าโดยใช้อาหารเลี้ยงเชื้อที่มีขนาดไม่เลกุลของคาร์บอโนไซเดรตต่างๆ กัน ที่ความเร็วรอบ 200 รอบต่อนาที เป็นเวลา 120 ชั่วโมง
โดยวางแผนการทดลองแบบ Completely Randomized Design

	Sum of Squares	df	Mean Square	F	Sig.
Between Groups	256.680	6	42.780	651.535	.000
Within Groups	0.919	14	6.566E-02		
Total	257.599	20			

ตารางที่ 6.4 ผลการวิเคราะห์ทางสถิติของน้ำหนักเซลล์แห้งเมื่อเลี้ยงเชื้อแบบเขย่าโดยใช้อาหารเลี้ยงเชื้อที่มีขนาดไม่เลกุลของคาร์บอโนไซเดรตต่างๆ กัน ที่ความเร็วรอบ 200 รอบต่อนาที เป็นเวลา 120 ชั่วโมง
โดยวางแผนการทดลองแบบ Completely Randomized Design

	Sum of Squares	df	Mean Square	F	Sig.
Between Groups	1.703	6	0.284	6.477	.002
Within Groups	0.613	14	4.382E-02		
Total	2.316	20			

ตารางที่ 6.5 ผลการวิเคราะห์ทางสถิติของปริมาณแซนแทกกัมเมื่อเลี้ยงเชื้อแบบเขย่าโดยใช้อาหารเลี้ยงเชื้อที่มีขนาดไม่เลกุลของคาร์บอโนไซเดรตต่างๆ กัน ที่ความเร็วรอบ 200 รอบต่อนาที เป็นเวลา 120 ชั่วโมง
โดยวางแผนการทดลองแบบ Completely Randomized Design

	Sum of Squares	df	Mean Square	F	Sig.
Between Groups	223.322	6	37.220	865.774	.000
Within Groups	0.602	14	4.299E-02		
Total	223.924	20			

ตารางที่ 6.6 ผลการวิเคราะห์ทางสถิติของความหนืดน้ำนมักเมื่อเลี้ยงเชือแบบ夷่ำโดยใช้อาหารเลี้ยงเชือที่มีขนาดไม่เลกุลของครัวบีไซเดรตต่างๆ กัน ที่ความเร็วรอบ 200 รอบต่อนาที เป็นเวลา 120 ชั่วโมง
โดยวิธีการทดลองแบบ Completely Randomized Design

	Sum of Squares	df	Mean Square	F	Sig.
Between Groups	69160.663	6	11526.777	1464.559	.000
Within Groups	110.187	14	7.870		
Total	69270.850	20			

ตารางที่ 6.7 ผลการวิเคราะห์ทางสถิติของปริมาณน้ำตาลรีดิวซ์ที่เหลือเมื่อเลี้ยงเชือในการนมักแบบต่อเนื่องโดยแบ่งกลุ่มตามการเจือจากต่างๆ กัน อัตราการกวน 300 รอบต่อนาที เป็นเวลา 120 ชั่วโมง
โดยวิธีการทดลองแบบ Completely Randomized Design

	Sum of Squares	df	Mean Square	F	Sig.
Between Groups	54.736	3	18.245	95.225	.000
Within Groups	1.533	8	0.192		
Total	56.269	11			

ตารางที่ 6.8 ผลการวิเคราะห์ทางสถิติของน้ำนมักเซลล์แห้งเมื่อเลี้ยงเชือในการนมักแบบต่อเนื่องโดยแบ่งกลุ่มตามการเจือจากต่างๆ กัน อัตราการกวน 300 รอบต่อนาที เป็นเวลา 120 ชั่วโมงโดยวิธีการทดลองแบบ Completely Randomized Design

	Sum of Squares	df	Mean Square	F	Sig.
Between Groups	6.346 E -02	3	2.115 E -02	14.876	.001
Within Groups	1.138 E -02	8	1.422 E		
Total	7.484 E -02	11			

ตารางที่ 6.9 ผลการวิเคราะห์ทางสถิติของปริมาณแซนแทกกัมเมื่อเลี้ยงเขือในการหมักแบบต่อเนื่องโดยแบ่งกลุ่มจากการเจือจากต่างๆ กัน อัตราการกวน 300 รอบต่อนาที เป็นเวลา 120 ชั่วโมง
โดยวิเคราะห์แบบ Completely Randomized Design

	Sum of Squares	df	Mean Square	F	Sig.
Between Groups	107.141	3	35.714	1253.032	.000
Within Groups	0.228	8	2.850 E-02		
Total	107.369	11			

ตารางที่ 6.10 ผลการวิเคราะห์ทางสถิติของความหนืดน้ำหมักเมื่อเลี้ยงเขือในการหมักแบบต่อเนื่องโดยแบ่งกลุ่มจากการเจือจากต่างๆ กัน อัตราการกวน 300 รอบต่อนาที เป็นเวลา 120 ชั่วโมง
โดยวิเคราะห์แบบ Completely Randomized Design

	Sum of Squares	df	Mean Square	F	Sig.
Between Groups	97744743.33	3	3258158.1	249826.8	.000
Within Groups	1043.33	8	130.417		
Total	97745786.66	11			

ตารางที่ 6.11 ผลการวิเคราะห์ทางสถิติของปริมาณน้ำตาลรีดิวช์ที่เหลือเมื่อเลี้ยงเขือในการหมักแบบต่อเนื่องโดยมีอัตราการกวน 300 รอบต่อนาที เป็นเวลา 120 ชั่วโมง และแบ่งกลุ่มโดยวิเคราะห์แบบ Completely Randomized Design

	Sum of Squares	df	Mean Square	F	Sig.
Between Groups	1.678	2	0.839	5.024	.052
Within Groups	1.002	6	0.167		
Total	2.681	8			

ตารางที่ 6.12 ผลการวิเคราะห์ทางสถิติของน้ำหนักเซลล์แห้งเมื่อเลี้ยงเชื้อในการหมักแบบต่อเนื่องโดยมีอัตราการกวน 300 รอบต่อนาที เป็นเวลา 120 ชั่วโมง และประดุณหลักโดยวิธีวางแผนการทดลองแบบ Completely Randomized Design

	Sum of Squares	df	Mean Square	F	Sig.
Between Groups	7.808 E -02	2	3.904 E-02	40.886	.000
Within Groups	5.729 E-02	6	9.549 E		
Total	8.381 E-02	8			

ตารางที่ 6.13 ผลการวิเคราะห์ทางสถิติของปริมาณแซนแทกก์เมื่อเลี้ยงเชื้อในการหมักแบบต่อเนื่องโดยมีอัตราการกวน 300 รอบต่อนาที เป็นเวลา 120 ชั่วโมง และประดุณหลักโดยวิธีวางแผนการทดลองแบบ Completely Randomized Design

	Sum of Squares	df	Mean Square	F	Sig.
Between Groups	1.424 E-02	2	7.122 E-03	0.327	.733
Within Groups	0.131	6	2.179 E-02		
Total	0.145	8			

ตารางที่ 6.14 ผลการวิเคราะห์ทางสถิติของความหนืดน้ำหมักเมื่อเลี้ยงเชื้อในการหมักแบบต่อเนื่องโดยมีอัตราการกวน 300 รอบต่อนาที เป็นเวลา 120 ชั่วโมง และประดุณหลักโดยวิธีวางแผนการทดลองแบบ Completely Randomized Design

	Sum of Squares	df	Mean Square	F	Sig.
Between Groups	2791393.556	2	1395696.778	2028.301	.000
Within Groups	4128.667	6	688.111		
Total	2795522.22	8			

ประวัติผู้เขียนวิทยานิพนธ์

นางสาวปุณยนุช วชิราวรรณกุล เกิดเมื่อวันที่ 5 กุมภาพันธ์ พ.ศ. 2521 ที่จังหวัดกรุงเทพมหานคร สำเร็จการศึกษาปริญญาวิทยาศาสตรบัณฑิต ภาควิชาจุลชีววิทยา คณะวิทยาศาสตร์ จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย เมื่อปีการศึกษา 2542 และเข้าศึกษาต่อในระดับปริญญาโทในหลักสูตรสาขาวิชาเทคโนโลยีชีวภาพ คณะวิทยาศาสตร์ จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย ในปีการศึกษา 2543

