

รายละเอียดการประดิษฐ์  
ชื่อที่แสดงถึงการประดิษฐ์  
วิธีการผลิตและก่อซ่อมแบบต่อเนื่อง

**1. ลักษณะและความมุ่งหมายของการประดิษฐ์**

5 การประดิษฐ์นี้เกี่ยวข้องกับวิธีการผลิตและก่อซ่อมแบบต่อเนื่อง ซึ่งมีรายละเอียดเกี่ยวข้อง กับวิธีการผลิตและก่อซ่อมแบบต่อเนื่องที่มีการรีไซเคิลเส้นใยที่มีสมบัติรวมตัวเป็นก้อน และตกละลาย

**2. สาขาวิชาการที่เกี่ยวข้องกับการประดิษฐ์**

วิศวกรรมเคมีในส่วนที่เกี่ยวข้องกับการผลิตและก่อซ่อมแบบต่อเนื่อง

**10 3. ภูมิหลังของคิดประหรือวิชาการที่เกี่ยวข้อง**

เกี่ยวกับวิธีการผลิตและก่อซ่อม ในกรณีที่ผลิตและก่อซ่อมโดยใช้จุลินทรีย์และอยู่ในสภาพ ที่มีวัตถุคุณสำหรับผลิตและก่อซ่อมเพียงพอ เนื่องจากปริมาณและก่อซ่อมที่ผลิต ได้จะเปรียบตรง กับปริมาณจุลินทรีย์จนถึงระดับหนึ่ง ดังนั้นเพื่อเป็นการทำให้คุณสมบัติการหมักดิบซึ่งจำเป็นต้อง รักษาระดับความเข้มข้นของจุลินทรีย์ภายในถังหมักให้มีความเข้มข้นสูงและหมุนเวียนอยู่เสมอ

15 ภายในถังหมัก ยังจำเป็นครั้งที่วัตถุคุณสำหรับผลิตและก่อซ่อมกับเชื้อที่มี ประสีทิชภาพของปฏิกิริยาที่ยังเพิ่มขึ้นเท่านั้น จึงเป็นการดีที่จะทำให้มีการผสมกันอย่างสมบูรณ์โดย การควบให้เข้ากันเป็นต้น แต่ถ้าทำให้ผสมกันอย่างสมบูรณ์ในขณะที่ดึงอาหารเพื่อที่มี แอลกอฮอล์ผสมออกจากถังหมักจะทำให้เชื้อที่มีจำนวนมากมากถูกอาอกอาบน้ำกันทำให้ความเข้ม- ข้นของจุลินทรีย์ภายในถังหมักลดลงไป

20 ถ้าปริมาณการเพิ่มจำนวนของเชื้อที่มีน้อยเมื่อเปรียบเทียบปริมาณอาหารเพื่อที่มี แอลกอฮอล์ผสมที่ดึงออกไปจะทำให้ไม่สามารถตรวจสอบจุลินทรีย์ที่ไอลออกมากได้ ทำให้ ปริมาณของเชื้อที่มีอยู่ภายในถังหมักลดลง จำนวนครั้งที่สัมผัสนอกจากวัตถุคุณสำหรับผลิต และก่อซ่อมกับเชื้อที่จะลดลงเป็นจำนวนมากเนื่องจากการลดลงของเชื้อที่มี จึงทำให้เกิดปัญหาคือ ประสีทิชภาพของการเกิดปฏิกิริยาผลิตและก่อซ่อมลดลง

25 อีกด้านหนึ่ง ถ้าไม่กวนภายในถังหมัก เชื้อที่มีสมบัติรวมตัวเป็นก้อนและตกละลาย จะตกละลายและทับถมอยู่ที่ส่วนก้นของถังหมัก เมื่อการตกละลายของจุลินทรีย์ดำเนินต่อไป หลังจากผ่านระยะเวลาหนึ่ง บริเวณที่เป็นชั้น (บริเวณที่ถูกอัดแน่น) จะถูกสร้างขึ้นมาที่ด้านล่าง เนื่องจากบริเวณที่มีการตกละลายจะถูกเปลี่ยนบริเวณที่ถูกอัดแน่น เมื่อป้อนวัตถุคุณสำหรับผลิต

แอลกอฮอล์ข้าไปทางส่วนล่างของถังหมัก วัตถุดินสำหรับผลิตแอลกอฮอล์จะผ่านบริเวณที่เป็นชั้นนี้ ทำให้วัตถุดินสำหรับผลิตแอลกอฮอล์จะเกิดการสัมผัสถันบีสต์ แต่เนื่องจากการสัมผัสถันในบริเวณที่เป็นชั้นที่ถูกอัดแน่น ไว้จะทำให้ปริมาณจุลินทรีย์ที่เป็นบีสต์มีมากเกินไปเมื่อเทียบกับวัตถุดินสำหรับผลิตแอลกอฮอล์ จึงทำให้เกิดปัญหาคือประสิทธิภาพของปฏิกริยาระหว่างวัตถุดินสำหรับผลิตแอลกอฮอล์กับบีสต์ถังกลาญเป็นเยื่อง

ดังนั้น การนำจุลินทรีย์ในน้ำหมักที่การหมักแอลกอฮอล์สิ้นสุดลงแล้วกลับมาใช้ใหม่จึงเป็นที่รู้จักในชื่อวิธีการนำกลับมาใช้ใหม่

สำหรับเอกสารสิทธิบัตร 1 นั้นได้เปิดเผยวิธีการผลิตแอลกอฮอล์แบบต่อเนื่องที่มีการรีไซเคิลจุลินทรีย์ โดยมีการเรียงถังหมักที่มีการเพิ่มจำนวนจุลินทรีย์กับดำเนินการหมักแอลกอฮอล์ที่มีความเข้มข้นต่ำกับถังคงกะองที่มีการแยกจุลินทรีย์นั้นและถังหมักที่ดำเนินการหมักแอลกอหอล์ที่มีความเข้มข้นสูงกับถังคงกะองที่มีการแยกจุลินทรีย์นั้นเป็น例外 ระหว่างนีการส่งจุลินทรีย์จากถังคงกะองทุกดังกล่าวไปที่ถังหมักทั้ง 2 ถังเพื่อทำให้ความเข้มข้นของจุลินทรีย์ในถังอยู่ในระดับที่เหมาะสม และดำเนินการผลิตแอลกอหอล์แบบต่อเนื่องโดยมีการรักษาและปรับความเข้มข้นของจุลินทรีย์ในถัง

สำหรับเอกสารสิทธิบัตร 2 นั้น ได้เปิดเผยวิธีการผลิตแอลกอหอล์แบบต่อเนื่องที่ใช้บีสต์ที่ได้จากเชคคาโรมบีซิส ซีรีวิชีส (Saccharomyces cerevisiae) สายพันธุ์ AM12 (จากนี้ไปจะเรียกว่าสายพันธุ์ AM12 เนื่องจากความจำเป็น) และมีการบันทึกไว้ว่า สายพันธุ์ AM12 นี้มีความสามารถผลิตแอลกอหอล์ได้ดีมากและมีสมบัติทนแอลกอหอล์ได้ดีกับมีสมบัติรวมตัวเป็นก้อนและคงกะอง

เอกสารสิทธิบัตร 1: การเปิดเผยเอกสารสิทธิบัตรปีเยี่ยเซอร์ที่ 6 หมายเลข 284891

เอกสารสิทธิบัตร 2: การเปิดเผยเอกสารสิทธิบัตรปีโซราที่ 59 หมายเลข 135896

#### 4. การเปิดเผยการประดิษฐ์โดยสมบูรณ์

อย่างไรก็ตาม วิธีตามเอกสารสิทธิบัตร 1 เนื่องจากจำเป็นต้องติดตั้งถังหมัก 2 ถังและถังคงกะอง 2 ถังจึงทำให้ต้องเสียค่าติดตั้งสูง นอกจากนี้ที่ถังคงกะอง ตำแหน่งที่จะเอาของเหลวที่มีจุลินทรีย์อยู่และของเหลวที่มีความเข้มข้นของจุลินทรีย์เจือจางออกนั้นจำเป็นต้องปรับเปลี่ยนตามสถานการณ์จึงจำเป็นต้องเสียเวลาอยุคความคุณ

ยิ่งกว่านี้ ในกรณีดำเนินการรีไซเคิลจุลินทรีย์แม้ว่าจุลินทรีย์จะไหลออกจากถังหมักก็ตาม เนื่องจากจะมีการดำเนินการแยกคงกะองและส่งจุลินทรีย์กลับไปยังถังหมัก จึงไม่จำเป็นต้องคิดถึงปริมาณจุลินทรีย์ที่ไหลออกจากถังหมัก แต่ถ้าจุลินทรีย์ที่ส่งกลับไปมีปริมาณมากจะทำให้

ของเหลวที่มีจุลินทรีย์อยู่ที่ส่งกลับไปมีความหนืดสูงขึ้นทำให้ยากต่อการส่งกลับ ทำให้รู้ว่าปริมาณที่สามารถรีไซเคิลได้ก็มีของเหลวจำกัด

ดังนั้นนักประดิษฐ์เหล่านี้จึงได้รับผลที่น่าพอใจจากการดำเนินการผลิตและออกแบบแบบต่อเนื่องที่มีการควบคุมปริมาณจุลินทรีย์ที่ระบบออกจากถังหมักพร้อมๆ กับการรีไซเคิล -  
จุลินทรีย์สำหรับการผลิตและออกแบบแบบต่อเนื่องที่มีการรีไซเคิลจุลินทรีย์

5                  เพราะจะเน้นปัญหาที่ต้องแก้ไขของการประดิษฐ์นี้ได้แก่ การนำเสนอวิธีการผลิตและออกแบบแบบต่อเนื่อง ซึ่งมีคุณสมบัติพิเศษอ่อนโยนในปริมาณที่สูงและมีการกำหนดอัตราการรีไซเคิลกับของเหลวที่เหมาะสมของอัตราเจือจางสำหรับการผลิตและออกแบบแบบต่อเนื่องที่มีการรีไซเคิลจุลินทรีย์

10                 นอกจากนี้ ปัญหาที่ต้องแก้ไขอีกข้อของการประดิษฐ์นี้ได้แก่การขับขึ้นการไหลออกของจุลินทรีย์ การทำให้ประสิทธิภาพของการสัมผัสกันของวัสดุคิดสำหรับผลิตและออกแบบกับยีสต์เพิ่มขึ้น ซึ่งเป็นการนำเสนอวิธีการผลิตและออกแบบแบบต่อเนื่องที่สามารถนำความสามารถในการผลิตและออกแบบของยีสต์ที่มีสมบัติรวมกันเป็นก้อนและแตกตะกอนไปใช้ได้อย่างคุ้มค่า

15                 ปัญหาที่ต้องแก้ไขอีกข้อของการประดิษฐ์นี้ สามารถทำให้ชัดเจนขึ้นโดยสิ่งที่เขียนไว้ดังด่อไปนี้

ปัญหาที่ต้องการแก้ไขดังที่กล่าวมาแล้วข้างต้นได้ถูกแก้ไขโดยการประดิษฐ์ดังนี้  
การประดิษฐ์ดังที่เขียนไว้ในข้อถือสิทธิช้อ 1 เป็นวิธีการผลิตและออกแบบแบบต่อเนื่องซึ่งเป็นวิธีที่มีการทำให้ยีสต์ที่มีสมบัติรวมตัวเป็นก้อนและแตกตะกอนอยู่ภายในถังหมักแล้วป้อนวัสดุคิดสำหรับผลิตและออกแบบลงในถังหมักและดำเนินการหมักและออกแบบห้องน้ำสำหรับการคั่งเอาอาหารเพื่อที่มีผลิตภัณฑ์สมอออกจากถังหมักดังที่กล่าวมาแล้ว รวมทั้งรวมยีสต์ที่อยู่ในของเหลวที่คึ่งออกมادังที่กล่าวมาแล้วและทำการรีไซเคิลจุลินทรีย์ที่จะส่งกลับไปยังถังหมักดังที่กล่าวมาแล้ว พร้อมกับขณะที่ดำเนินการหมักและออกแบบห้องน้ำดังที่กล่าวมาแล้ว และเมื่อดำเนินการโดยมีเงื่อนไขให้อัตราส่วนการรีไซเคิลจุลินทรีย์ ( $r$ ) มีค่า  $0 < r < 0.4$  และให้อัตราเจือง  $D(\text{h}^{-1})$  มีค่า  $0.2 \leq D \leq 0.3$  จะทำให้ประสิทธิภาพของการผลิตและออกแบบ (กรัม/ลิตร·ชั่วโมง) มีค่ามากกว่า 15 กรัม/ลิตร·ชั่วโมง ซึ่งถือเป็นลักษณะเฉพาะของวิธีการผลิตและออกแบบแบบต่อเนื่อง

20                 การประดิษฐ์ดังที่เขียนไว้ในข้อถือสิทธิช้อ 2 เป็นการผลิตและออกแบบในสภาพที่ผิวน้ำของจุลินทรีย์ประเภทยีสต์ที่มีสมบัติรวมตัวเป็นก้อนและแตกตะกอนถูกสร้างขึ้นภายในถังหมักดังที่กล่าวมาแล้วซึ่งถือเป็นลักษณะเฉพาะของวิธีการผลิตและออกแบบแบบต่อเนื่องตามที่ได้เขียนไว้ในข้อถือสิทธิช้อ 1

การประดิษฐ์ดังที่เขียนไว้ในข้อถือสิทธิข้อ 3 ผิวร่วมดังที่กล่าวมาแล้วถูกสร้างขึ้นในน้ำหนักแอลกอฮอล์ภายในถังหมักโดยจะถูกสังเกตพบในฐานะที่เป็นขอบของชั้นที่เป็นหินที่มีความเข้มข้นของจุลินทรีย์ที่เป็นยีสต์สูงกับชั้นที่มีความเข้มข้นต่ำ ซึ่งถือเป็นลักษณะเฉพาะของวิธีการผลิตแอลกอฮอล์แบบต่อเนื่องตามที่ได้เขียนไว้ในข้อถือสิทธิข้อ 2

5 การประดิษฐ์ดังที่เขียนไว้ในข้อถือสิทธิข้อ 4 การตัดสินว่ามีผิวร่วมเกิดขึ้นหรือไม่ทำได้โดยคุ้วขดคลาผ่านทางช่องมองถูกสร้างขึ้นที่ด้านข้างของถังหมักดังที่กล่าวมาแล้ว ซึ่งถือเป็นลักษณะเฉพาะของวิธีการผลิตแอลกอฮอล์แบบต่อเนื่องตามที่ได้เขียนไว้ในข้อถือสิทธิข้อ 2 หรือข้อ 3

10 การประดิษฐ์ดังที่เขียนไว้ในข้อถือสิทธิข้อ 5 การวัดว่ามีผิวร่วมเกิดขึ้นหรือไม่ทำได้โดยใช้ชั้นส่วนกำเนิดแสงกับชั้นส่วนในการรับแสงที่ติดตั้งไว้ที่บริเวณส่วนบนของผิวของเหลวของถังหมักดังที่กล่าวมาแล้ว ซึ่งถือเป็นลักษณะเฉพาะของวิธีการผลิตแอลกอฮอล์แบบต่อเนื่องตามที่ได้เขียนไว้ในข้อถือสิทธิข้อใดข้อหนึ่งดังแต่ข้อ 2-4

15 การประดิษฐ์ดังที่เขียนไว้ในข้อถือสิทธิข้อ 6 การตรวจหาว่ามีผิวร่วมเกิดขึ้นหรือไม่ทำได้โดยใช้เครื่องวัดระดับความชุ่มที่ติดตั้งไว้halbax อันตามแนวความสูงจากส่วนล่างของผิวของเหลวของน้ำหนักแอลกอฮอล์ภายในถังหมักดังที่กล่าวมาแล้วลงมา ซึ่งถือเป็นลักษณะเฉพาะของวิธีการผลิตแอลกอฮอล์แบบต่อเนื่องตามที่ได้เขียนไว้ในข้อถือสิทธิข้อใดข้อหนึ่งดังแต่ข้อ 2-5

20 การประดิษฐ์ดังที่เขียนไว้ในข้อถือสิทธิข้อ 7 ยีสต์ที่มีสมบัติรวมตัวเป็นก้อนและแตกต่อ กองดังที่กล่าวมาแล้วเป็นจากเชื้อราโรมัชิส ซีเรวิชี (Saccharomyces cerevisiae) สายพันธุ์ AM12 ซึ่งถือเป็นลักษณะเฉพาะของวิธีการผลิตแอลกอฮอล์แบบต่อเนื่องตามที่ได้เขียนไว้ในข้อถือสิทธิข้อใดข้อหนึ่งดังแต่ข้อ 1-6

25 การประดิษฐ์ดังที่เขียนไว้ในข้อถือสิทธิข้อ 8 ความเข้มข้นเฉลี่ยของจุลินทรีย์ที่เป็นยีสต์ภายในถังหมักดังที่กล่าวมาแล้วมีค่า 28-178 กรัม (น้ำหนักแห้ง)/ลิตร ซึ่งถือเป็นลักษณะเฉพาะของวิธีการผลิตแอลกอฮอล์แบบต่อเนื่องตามที่ได้เขียนไว้ในข้อถือสิทธิข้อใดข้อหนึ่งดังแต่ข้อ 1-7

การประดิษฐ์ดังที่เขียนไว้ในข้อถือสิทธิข้อ 9 วิธีทำให้ของเหลวไหลวนที่ส่วนล่างของถังหมักดังที่กล่าวมาแล้ว ทำได้โดยการหมุนของเครื่องกวานเป็นหลัก ซึ่งถือเป็นลักษณะเฉพาะของวิธีการผลิตแอลกอฮอล์แบบต่อเนื่องตามที่ได้เขียนไว้ในข้อถือสิทธิข้อใดข้อหนึ่งดังแต่ข้อ 1-8

จากการประดิษฐ์นี้ สามารถกำหนดขั้นตอนการรีไซเคิลกับขอบเขตที่เหมาะสมของอัตราเจือจางสำหรับการผลิตแอลกอฮอล์แบบต่อเนื่องที่มีการรีไซเคิลจุลินทรีย์ ได้ทำให้สามารถนำเสนอบริการผลิตแอลกอฮอล์แบบต่อเนื่องที่มีคุณสมบัติผลิตออกanol ได้มาก

30 นอกจากนี้ จากการประดิษฐ์นี้ ยังสามารถขับยั่งการไหลออกของจุลินทรีย์ ทำให้ประสิทธิภาพของการสัมผัสดกันของวัตถุดินสำหรับผลิตแอลกอฮอล์กับยีสต์เพิ่มขึ้น ทำให้สามารถนำเสนอ

วิธีการผลิตและออกหอส์แบบต่อเนื่องที่สามารถนำความสามารถในการผลิตและออกหอส์ของยีสต์ที่มีสมบัติรวมกันเป็นก้อนและตกตะกอนไปใช้ได้อย่างคุ้มค่าได้

ต่อจากนี้จะอธิบายเกี่ยวกับรูป่างที่ดำเนินการในการประดิษฐ์นี้

วิธีการผลิตและออกหอส์แบบต่อเนื่องของการประดิษฐ์ เป็นวิธีการผลิตและออกหอส์

แบบต่อเนื่องซึ่งเป็นวิธีที่มีการทำให้ยีสต์ที่มีสมบัติรวมตัวเป็นก้อนและตกตะกอนอยู่ภายในถังหมักแล้วป้อนวัตถุคินสำหรับผลิตและออกหอส์ลงในถังหมักและดำเนินการหมักและออกหอส์

จากนั้นดำเนินการดึงเอาอาหารเพาะเชื้อที่มีออกหอส์ผสมออกจากถังหมักดังที่กล่าวมาแล้ว

รวมทั้งรวบรวมยีสต์ที่อยู่ในของเหลวที่ดึงออกมากดังที่กล่าวมาแล้วและทำการรีไซเคิลจุลินทรีย์ที่จะส่งกลับไปยังถังหมักดังที่กล่าวมาแล้ว พร้อมกับขณะที่ดำเนินการหมักและออกหอส์ต้องผลิต

และออกหอส์โดยทำให้เกิดการการไหลของของเหลวบริเวณส่วนล่างของถังหมักดังที่กล่าวมาแล้ว

ณ ที่นี่ การทำให้เกิดการการไหลของของเหลวบริเวณส่วนล่างของถังหมัก เป็นการทำให้

จำนวนครั้งของการสัมผัสนั้นระหว่างวัตถุคินสำหรับผลิตและออกหอส์กับยีสต์เพิ่มมากขึ้นเพื่อทำให้ประสิทธิภาพของปฏิกิริยาหมักสูงขึ้น แต่ภายในถังหมักเมื่อทำให้เกิดการการไหลของของเหลวที่

เกิดจากการกวนเป็นด้านจุลินทรีย์จะลดลงขึ้นและอาจจะไหลออกจากการถังหมักสู่ด้านนอกพร้อมๆ กับน้ำหมักทั้งหมดนั้นแต่เนื่องจากยีสต์ที่ใช้ในการประดิษฐ์นี้เป็นยีสต์ที่มีสมบัติรวมตัวเป็นก้อนและ

ตกตะกอน ซึ่งความโดยเด่นของการรวมตัวเป็นก้อนและตกตะกอนนี้เป็นสมบัติที่เป็นลักษณะเฉพาะของจุลินทรีย์ที่ทำให้ความเข้มข้นของจุลินทรีย์บริเวณผิวดวงของเหลวภายในถังหมักต่ำลง จึงสามารถควบคุมการไหลออกของจุลินทรีย์จากถังหมักได้

นักประดิษฐ์เหล่านี้ได้ใช้ยีสต์ที่มีสมบัติรวมตัวกันเป็นก้อนและตกตะกอนสำหรับวิธีการ

ผลิตและออกหอส์แบบต่อเนื่อง และเมื่อปรับของเหลวที่ถูกทำให้ไหลวนอยู่บริเวณส่วนล่างของถังหมักให้เหมาะสม จึงค้นพบว่าสามารถดึงเกตเเส่นของชั้นน้ำ ได้ในรูปแบบที่เกิดเป็นผิวร่วม ซึ่งเกิดจากการที่จุลินทรีย์เกิดการลอกหักขึ้นเนื่องจากการการไหลของของเหลวที่เกิดจากการกวนเป็นด้านภายในถังหมักกับ การที่จุลินทรีย์เกิดการรวมตัวเป็นก้อนและตกตะกอนเนื่องจากสมบัติรวมตัวเป็นก้อนและตกตะกอนที่ยีสต์มี

สำหรับการประดิษฐ์นี้ การผลิตและออกหอส์แบบต่อเนื่องคือ การป้อนวัตถุคินเข้า สารละลายน้ำตาลที่เป็นวัตถุคินสำหรับผลิตและออกหอส์ลงในถังหมักอย่างต่อเนื่องพร้อมกับที่อีกด้านหนึ่งก็มีการนำสิ่งที่ผลิตได้ออกมาอย่างต่อเนื่อง ดังนั้นแม้การป้อนวัตถุคินสำหรับผลิตและออกหอส์จะไม่ต่อเนื่องก็ตามขอเพียงทำให้ปริมาณที่ป้อนต่อหน่วยเวลาไม่ค่าคงที่เสมอ ก็เป็นอันได้

นอกจากนี้ ที่การประดิษฐ์นี้ถูกกล่าวว่ามีการรีไซเคิลจุลินทรีย์นั้นให้คำจำกัดความไว้ว่า จะมีการพักราคาลากสำหรับเพาะเชื้อที่นำออกมานาจากถังหมักซึ่งมีอุทานอลกันยีสต์ผสมกันอยู่เพื่อทำ

ให้ขีสต์ตอกตะกอนและแยกออกจากกัน จากนั้นนำขีสต์ที่แยกออกจากได้ส่วนหนึ่งใส่กลับเข้าไปในถังหมักโดยไม่สนใจว่าจะสามารถเพาะเชื้อไว้ครึ่ง ได้หรือไม่ และดำเนินการผลิตแอลกอฮอล์ต่อไป

สำหรับการประดิษฐ์นี้ เมื่อดำเนินการโดยมีเงื่อนไขให้อัตราส่วนการรีไซเคิลจุลินทรี (r) มีค่า  $0 < r < 0.4$  และให้อัตราเขียวาง  $D(h')$  มีค่า  $0.2 \leq D \leq 0.3$  จะทำให้สามารถรักษาการผลิต

- 5 เอทานอลในระดับสูงไว้ได้โดยประสิทธิภาพของการผลิตแอลกอฮอล์ (กรัม/ลิตร·ชั่วโมง) มีค่ามากกว่า 15 กรัม/ลิตร·ชั่วโมง กล่าวคือ นักประดิษฐ์เหล่านี้สามารถพัฒนาขบวนเบ็ดของอัตราส่วนการรีไซเคิลที่ขีสต์ซึ่งใช้ในการประดิษฐ์นี้จะทำให้เกิดการผลิตแอลกอฮอล์ในระดับสูงกับขบวนเบ็ตของอัตราเขียวางนั้นเอง

- 10 อนั้ง อัตราส่วนการรีไซเคิล (r) คือสิ่งที่แสดงถึงการเปรียบเทียบปริมาณจุลินทรีที่จะรีไซเคิล (น้ำหนัก·ปริมาตร) กับปริมาณจุลินทรีทั้งหมดที่นำกลับมาได้ ส่วนอัตราเขียวาง D คือความเร็วในการป้อนของของเหลวที่ได้จากการเปลี่ยนแปลงให้เป็นน้ำตาลหารด้วยปริมาตรเชือที่เพาะ นอกจากนี้ยังสามารถหาประสิทธิภาพในการผลิตเอทานอลได้โดยการหาผลคูณระหว่างความเข้มข้นของเอทานอลภายในถังหมักกับอัตราเขียวาง D

- 15 เวลาดำเนินการภายใต้เงื่อนไขที่เกี่ยวข้อง เมื่อผิวร่วมของจุลินทรีถูกสร้างขึ้นภายในถังหมัก บริเวณที่มีความเข้มข้นของจุลินทรีสูงซึ่งอยู่ต่ำกว่าผิวร่วมนั้น จะแตกต่างจากบริเวณที่ถูกอัดแน่นที่เกิดจากการรวมตัวเป็นก้อนและตอกตะกอนซึ่งความเข้มข้นของจุลินทรีที่ด้านล่างของผิวร่วมกับความเข้มข้นของจุลินทรีที่ด้านบนของผิวร่วมต่างกันอย่างมาก และพบว่าภายในตัวถังที่ผิวร่วมถูกสร้างขึ้นนี้ จะไม่เกิดอุปสรรคแก่ปฏิกิริยาการหมักวัตถุคุณสำหรับผลิตแอลกอฮอล์เด่น กลับเร่งปฏิกิริยาให้เกิดเร็วขึ้น นอกจากนี้ภายในตัวถังที่ผิวร่วมอยู่ ถ้าดึงเอา 20 น้ำหนักที่อยู่ด้านบนของผิวร่วมนั้นออกจะสามารถป้อนกันไม่ให้จุลินทรีไหลออก และทำให้ประสิทธิภาพในการสัมผัสกันระหว่างวัตถุคุณสำหรับผลิตแอลกอฮอล์กับขีสต์เพิ่มสูงขึ้น และขับ พนบว่าสามารถนำความสามารถในการผลิตแอลกอฮอล์ของ จุลินทรีสายพันธุ์ AM12 มาใช้ได้อย่างเต็มที่

- 25 อนั้ง สำหรับการผลิตแอลกอฮอล์แบบต่อเนื่องของการประดิษฐ์นี้ แม้จะสามารถควบคุมการไหลออกจากถังหมักของจุลินทรีได้ก็ตาม ก็ยังมีความเป็นไปได้ว่าจุลินทรีอาจไหลออกไปได้ปริมาณเล็กน้อย แต่ก็สามารถป้อนกันไม่ให้ความเข้มข้นของจุลินทรีภายในถังหมักลดลงเนื่องจากการไหลออกของจุลินทรีที่เกี่ยวข้องได้ การประดิษฐ์นี้โดยพื้นฐานแล้วไม่ได้มีเจตนาให้คืนจุลินทรีลงในถังหมักเพิ่มลดเวลา เพียงแต่ต้องการให้ปริมาณจุลินทรีที่เพิ่มจำนวนภายในถังหมักมีจำนวนมากกว่าปริมาณที่ไหลออกไปเพื่อรักษาสมดุลของความเข้มข้นของด้านบนล่าง

ภายในถังหมักให้อุ่นในระดับที่เหมาะสม แต่อย่างไรก็ตามการเติมหัวเชือลงไปก็เป็นสิ่งที่เป็นไปได้หรือการแยกจุลทรรศ์ที่ไม่หลอกอุณหภูมิเดือน้อยแล้วส่งกลับเข้าไปในถังหมักก็ส่วนแต่ไม่เป็นอุปสรรคต่อประสิทธิผลของการประดิษฐ์นี้แต่อย่างใด

วัตถุคุณสำหรับผลิตเบเกอร์อยู่ที่ใช้ในการประดิษฐ์นี้นั้น สามารถยกตัวอย่างที่ต้องการให้ใช้ คือ วัตถุคุณที่ได้จากชั้นพืช เช่น ข้าวเจ้า ข้าวบาร์เลย์ หัวมันเป็นต้นเนื่องจากมีความเข้มข้นของน้ำตาลในปริมาณสูง สำหรับความเข้มข้นของน้ำตาล จะพิจารณาจากประสิทธิภาพของปฏิกิริยาในการเปลี่ยนแปลงให้เป็นน้ำตาลของวัตถุคุณพวกรัฐพืช โดยต้องการให้เปลี่ยนเป็นกลูโคสได้ในระดับ 100-300 กรัม/ลิตร แต่ที่ต้องการมากกว่าคือในระดับ 150-200 กรัม/ลิตร

อุณหภูมิของการหมักแบบใช้ออกซิเจนนั้น เมื่อพิจารณาจากอุณหภูมิที่เหมาะสมสำหรับการหมักยีสต์ ควรต่ำกว่า 40°C ถ้าให้คือที่ขึ้นควรอุ่นระหว่าง 30-35 °C สำหรับการปรับอุณหภูมิสามารถใช้วิธีปรับโดยใช้เครื่องทำความร้อนและเครื่องทำความเย็นเป็นต้นซึ่งไม่ได้จำกัดไว้เป็นพิเศษ

สำหรับการประดิษฐ์นี้ ค่า DO (ความเข้มข้นของออกซิเจนในน้ำ) ควรมีค่าอยู่ในช่วง 0-3 ppm ถ้าให้คือกว่านั้นควรอุ่นในช่วง 0-0.1 ppm ค่า DO นี้อาจไม่มีก็ได้ขึ้นอยู่กับสภาพการเจริญเติบโตของจุลินทรรศ์ การปรับค่า DO ให้เหมาะสมนั้น อาจทำได้โดยการปรับปริมาณอากาศที่ป้อนและการเพิ่มหรือลดความเร็วในการหมุนของใบพัดของเครื่องกวนภายในถังหมัก หรือสามารถใช้วิธีดำเนินการควบคุมปริมาณอากาศที่ป้อนกับการใช้เครื่องวัดค่า DO

pHนั้น เมื่อพิจารณาจากระดับ pHที่เหมาะสมกับยีสต์แล้ว ควรจะอยู่ระหว่าง 3-7 แต่ถ้าให้คือที่ขึ้นความมีค่าอยู่ระหว่าง 3.5-5.0 สำหรับเทคนิคการปรับ pH สามารถใช้ระบบควบคุม pH ที่มีการปรับ pHโดยการเติมสารปรับค่า pH อย่างต่อเนื่องโดยอาศัยข้อมูลที่ได้จากการวัดโดยเครื่องวัด pH

สำหรับยีสต์ที่มีสมบัติรวมตัวเป็นก้อนและตกตะกอน ถึงแม้จะดำเนินการกวนแต่ถ้าเป็นยีสต์ที่มีสมบัติดักตะกอนที่สร้างผิวร่วนขึ้นก็ไม่มีผลแต่อย่างใด ยีสต์ที่ต้องการได้แก่ยีสต์ที่เรียกว่าแซคคาโรนัยซิส ซีรีวิชีซี (Saccharomyces cerevisiae) สายพันธุ์ AM12 (AM12) หรือแซคคาโรนัยซิส ซีรีวิชีซี (Saccharomyces cerevisiae) สายพันธุ์ TJ1

สายพันธุ์ AM12 และสายพันธุ์ TJ1 สามารถจดห้าได้จากโควีบิกิทซีอินเซนบุฟซีโควีบิกิทซี คิวโซะ บิเซนบุฟซีโควีบิกิทซีเคนคิวโซะ (ปัจจุบันคือหน่วยงาน International Patent Organism Depository (IPOD) ภายใต้ National Institute of Advanced Industrial Science and Technology) ซึ่งแต่ละตัวได้ถูกฝึกไว้โดยมีหมายเลขรับฝึกลำดับที่ 6749 และหมายเลขรับฝึกลำดับที่ 6747

ต่อจากนี้ จะอธิบายเกี่ยวกับรูป่างที่ใช้ในการประดิษฐ์นี้โดยอาศัยแบบแปลนเป็นหลัก

สำหรับรูปที่ 1 หมายเลข 1 คือถังป้อนสารละลายน้ำตาล หมายเลข 2 คือถังหมัก หมายเลข 3 คือถังแยกตะกอนซึ่งเป็นอุปกรณ์ที่ใช้แยกจุลินทรรศ์

การป้อนวัตถุคิบจากถังป้อนสารละลายน้ำตาล 1 ไปยังถังหมัก 2 นั้นจะดำเนินการผ่านเครื่องสูบน้ำร้อนป้อนวัตถุคิบ 11 และเส้นทางการป้อนวัตถุคิบ 12 จากเส้นทางการป้อนวัตถุคิบ 12 นอกจากสารละลายน้ำตาลซึ่งเป็นวัตถุคิบแล้วยังสามารถเติมสารอาหารที่จำเป็นสำหรับการเพิ่มจำนวนของบีต์เข่น เปปโทันหรือสารละลายน้ำตาลของโลหะปริมาณเล็กน้อยได้

5 ภายในถังหมัก 2 ได้ดัดตั้งอุปกรณ์สำหรับกวน 21 ไว้เพื่อผสมบีต์กับวัตถุคิบที่ถูกป้อนเข้ามาเข้าด้วยกันอย่างทั่วถึง สำหรับอุปกรณ์สำหรับกวน จะเป็นการดึงถ่านสามารถผสมสิ่งที่อยู่ภายในถังหมักให้ทั่วถึงได้ ควรดัดตั้งแผ่นสำหรับกวนเข่น ใบพัด เป็นต้น จำนวนครั้งในการกวนนั้นต้องปรับให้เหมาะสมกับสภาพของบีต์ที่สุด นอกจ้านี้ แม้จะไม่ได้แสดงไว้ในรูปก็ตาม ภายในถังหมัก ควรดัดตั้งระบบควบคุมหนึ่งชั้นไม่ได้กำหนดไว้เป็นพิเศษเพื่อรักษา pH อุณหภูมิ ความเข้มข้นของออกซิเจนในน้ำให้คงที่

10 ที่ถังหมัก 2 นี้จะเกิดการหมักแยกก่อช่องโดยบีต์ วัตถุคิบที่เป็นสารละลายน้ำตาลจะกลับเป็นของเหลวที่มีแยกก่อช่องกับจุลินทรีย์ที่เป็นบีต์ผสมอยู่และจะถูกส่งไปยังถังแยกตะกอน 3 โดยเครื่องสูบสำหรับคุณภาพของเหลว 22 ผ่านเส้นทางการคุณภาพของเหลว 23

15 นอกจากนี้ แก๊สที่เกิดขึ้นพร้อมกับการหมักแยกก่อช่องจะถูกระบายนอกทางเส้นทาง 24 ที่ถังแยกตะกอน 3 จะดำเนินการแยกตะกอน โดยการพักทิ้งไว้บีต์ที่มีสมบัติรวมตัวเป็นก้อนจะตกตะกอนและแยกออกจากแยกก่อช่อง สำหรับแยกก่อช่องที่จะถูกส่งผ่านเส้นทางไหลของแยกก่อช่อง 33 โดยเครื่องสูบแยกก่อช่อง 31 เพื่อเข้าสู่ขั้นตอนทำให้บริสุทธิ์ต่อไป

20 จุลินทรีย์ที่ตกตะกอนและถูกทำให้มีความเข้มข้นเพิ่มขึ้นส่วนหนึ่งจะถูกนำออกมาระยะถูกส่งกลับไปยังถังหมัก 1 ผ่านทางเส้นทางการรีไซเคิล 34 โดยเครื่องสูบเพื่อรีไซเคิลพร้อมกับวัตถุคิบจากเส้นทางการป้อนวัตถุคิบ 12 ตามปริมาณที่คำนวณจากอัตราส่วนการรีไซเคิล

25 ตะกอนส่วนที่เหลือจะถูกปล่อยออกผ่านทางเส้นทางปล่อยของเสีย 35

เนื่องจากการประดิษฐ์นี้ใช้บีต์ที่มีสมบัติรวมตัวเป็นก้อนและตกตะกอนง่ายทำให้สามารถดำเนินการผลิตอาหารอัดแน่นแบบต่อเนื่องที่มีประสิทธิภาพและมีประสิทธิภาพในการผลิตแยกก่อช่องสูงกว่าเดิม

สำหรับการประดิษฐ์นี้ อัตราส่วนการรีไซเคิล(r) ที่จะส่งจุลินทรีย์กลับไปนั้นควรนิ่งค่าอยู่ในช่วง  $0 < r < 0.4$  ถ้าให้ค่าขึ้นควรอยู่ในช่วง  $0 < r < 0.3$  และถ้าให้ค่าขึ้นไปอีกควรอยู่ในช่วง  $0 < r < 0.22$

30 ถ้าอัตราส่วนการรีไซเคิลเป็น 0 จะไม่สามารถดำเนินการรีไซเคิลได้จึงไม่มีผลต่อการประดิษฐ์นี้ และถ้าอัตราส่วนการรีไซเคิลมากกว่า 0.4 จะทำให้ความเข้มข้นของจุลินทรีย์ภายในถังหมักสูงเกินไป ซึ่งจะทำให้เกิดปัญหาเรื่องความสามารถในการหมักอาหารอัดแน่นของบีต์ที่ถูกส่งกลับเข้าไปในถังหมักจะลดลง หรือบีต์จะถูกทำลายจนหมด หรือของเหลวที่ส่งกลับไปมีความหนืดสูงขึ้นทำให้ยากต่อการส่งกลับ

นอกจากนี้ ขอบเขตของอัตราเจือจาง  $D(h^{-1})$  ควรเป็น  $0.2 \leq D \leq 0.3$  ถ้าให้ค่าที่สูงขึ้นควรอยู่ในช่วง  $0.2 \leq D \leq 0.25$

ถ้าอัตราเจือจาง  $D$  มีค่าน้อยกว่า 0.2 จะให้ประสิทธิผลของการหมักแอลกอฮอล์แบบต่อเนื่องที่มีการรีไซเคิลน้อยลง และถ้าเกิน 0.3 สารละลายน้ำตาลที่ถูกป้อนให้เขยัดจะมากเกินไป ทำให้น้ำหมักที่เอาอกมาจากการดูดของเหลว 23 จะมีน้ำตาลที่ไม่ผ่านการบด (เศษน้ำตาล) เหลืออยู่ จึงเป็นสาเหตุหนึ่งที่ทำให้ประสิทธิภาพในการผลิตเอทานอล (อัตราการหมัก) ลดลง เพราะว่าเศษน้ำตาลนี้เป็นวัตถุคิดที่ไม่เกิดปฏิกิริยา

เมื่อคำนึงถึงความต้องการภัยได้เงื่อนไขดังนี้ จะสามารถรักษาความเข้มข้นของจุลินทรีย์ภายในถังหมักให้คงที่ไว้ได้ ทำให้สามารถดำเนินการผลิตเอทานอลที่มีความเข้มข้นสูงได้

ประสิทธิภาพในการผลิตแอลกอฮอล์ที่คำนวณได้จากผลคูณระหว่างความเข้มข้นของเอทานอลภายนอกด้วยอัตราเจือจาง  $D$  จะมีค่าอย่างน้อย 15 กรัม/ลิตร·ชั่วโมง ขึ้นไป โดยปกติจะมีค่า 20 กรัม/ลิตร·ชั่วโมง

ต่อไป จะอธิบายเทคนิคที่ทำให้ประสิทธิภาพในการผลิตแอลกอฮอล์ดังที่เขียนไว้ข้างต้น เป็น จริง

รูปที่ 2 เป็นตัวอย่างการผลิตแอลกอฮอล์ที่มีการสร้างผิวร่วมขึ้นภายนอกด้วยหมัก จากรูปที่ 2 หมายเลข 100 คือถังหมัก วัตถุคิดสำหรับผลิตแอลกอฮอล์และจุลินทรีย์ที่ถูกส่งกลับจะถูกป้อนเข้าสู่ส่วนล่างของถังหมัก 100 จากทางซ่องป้อนวัตถุคิด 110 ภายนอกด้วยหมัก 100 ยีสต์ที่มีสมบัติรวมตัวเป็นก้อนและตกละลายจะถูกใส่ไว้แล้ว

ยกตัวอย่างเช่นเมื่อวัตถุคิดสำหรับผลิตแอลกอฮอล์ถูกป้อนอย่างต่อเนื่องผ่านทางซ่องป้อนวัตถุคิด 110 เข้าสู่ด้านในถังหมัก 100 จะเกิดการหมักแอลกอฮอล์โดยยีสต์และจะได้เป็นน้ำหมักแอลกอฮอล์ น้ำหมักแอลกอฮอล์นี้จะถูกดูดออกทางช่องระบายน้ำ 111 อนึ่ง จะไม่มีการจำกัดวิธีการป้อนวัตถุคิดสำหรับผลิตแอลกอฮอล์ขอเพียงป้อนเข้าสู่ถังหมักจากทางด้านล่างก็พอ และการติดตั้งช่องป้อนวัตถุคิด 110 ก็ไม่ได้จำกัดเฉพาะที่แสดงไว้ในตัวอย่างเท่านั้น การคุณน้ำหมักแอลกอฮอล์ออกก็เช่นกันขอเพียงเป็นการดูดออกจากทางด้านบนจะใช้วิธีดูดออกอย่างใดก็ได้

การประดิษฐ์นี้ มีลักษณะเฉพาะที่เด่นๆ คือแม้จะอยู่ภายนอกสภาพที่น้ำหมักแอลกอฮอล์ที่อยู่ภายนอกด้วยในถังหมัก 100 เกิดการไหลวนอันเนื่องจากการกวน ก็ยังสามารถดำเนินการหมักแอลกอฮอล์ภายนอกได้สภาพที่มีการสร้างผิวร่วมขึ้นได้

ผิวร่วมคือผิวที่เป็นของมีลักษณะเป็นเส้นถูกสร้างขึ้นที่ขอบของชั้นสองชั้นที่มีระดับความชุ่ม (ระดับความใส) หรือมีสีแตกต่างกันซึ่งถูกสังเกตพบในน้ำหมักแอลกอฮอล์ อนึ่ง ขอบที่มีลักษณะเป็นเส้นนี้สามารถมองเห็นได้ขณะสังเกตจากทางด้านข้างของถังหมัก และไม่จำเป็นต้องเป็นเส้นตรง

เนื่องจากชั้นแต่ละชั้นมีความเข้มข้นของจุลินทรีย์ที่เป็นยีสต์ที่ผสมอยู่ในน้ำหมัก แหลกออกออล์เดกต์ต่างกันโดยสิ้นเชิง จึงสามารถยอมรับได้ว่าเป็นมีชั้นสองชั้นที่ระดับความชุ่ม (ระดับความใส) หรือมีศีเทเกตต่างกันอยู่

ตัวอย่างเช่น ที่ด้านบนของผิวร่วนจะสังเกตเห็นสีของน้ำหมักแหลกออกออล์เอง และมี 5 ระดับความชุ่มค่า ส่วนด้านล่างของผิวร่วนนั้นเนื่องจากมีจุลินทรีย์ที่เป็นยีสต์มีจำนวนมากจึงทำให้มีลักษณะทึบและมีระดับความชุ่มสูง จึงแยกความแตกต่างของ A และ B ได้อย่างชัดเจน ด้วยเหตุนี้จึงสามารถสังเกตว่ามีผิวร่วนเกิดขึ้นหรือไม่ได้ด้วยตาเปล่า

ด้านบนของผิวร่วน (A) เป็นชั้นที่มีความเข้มข้นของจุลินทรีย์ที่เป็นยีสต์ต่ำมาก ส่วนด้านล่างของผิวร่วน (B) เป็นชั้นที่มีความเข้มข้นของจุลินทรีย์ที่เป็นยีสต์สูง

10 ถ้าแสดงความเข้มข้นของจุลินทรีย์ออกมานเป็นปริมาณที่แน่นอน ความเข้มข้นเฉลี่ยของจุลินทรีย์ที่เป็นยีสต์ภายในน้ำหมักแหลกออกออล์ภายในถังหมัก (คือความเข้มข้นของจุลินทรีย์ที่ถูกวัดในขณะที่อยู่ในสภาพที่มีการผสมอย่างสมบูรณ์ มีค่าเท่ากับปริมาณจุลินทรีย์ที่เป็นยีสต์ทั้งหมด-ภายในถังหมัก (น้ำหนักแห้ง: กรัม) หารด้วยปริมาณน้ำหมักแหลกออกออล์ภายในถังหมัก (คิตร)) ความมีค่าอยู่ระหว่าง 28-178 กรัม (น้ำหนักแห้ง) / ลิตร ถ้าให้คิดยิ่งขึ้นควรมีค่าอยู่ระหว่าง 50-120 กรัม (น้ำหนักแห้ง) / ลิตร ถ้าให้คิดยิ่งขึ้นไปอีกควรมีค่าอยู่ระหว่าง 70-100 กรัม (น้ำหนักแห้ง) / ลิตร และยิ่งกว่านั้น ความเข้มข้นของจุลินทรีย์ของชั้นที่มีความเข้มข้นของจุลินทรีย์ที่เป็นยีสต์ค่า (A) ที่อยู่เหนือผิวร่วนที่เป็นที่ต้องการคือมีค่าไม่ถึง 17 กรัม (น้ำหนักแห้ง) / ลิตร ถ้าให้คิดยิ่งขึ้นควรไม่ถึง 14 กรัม (น้ำหนักแห้ง) / ลิตร และถ้าให้คิดยิ่งขึ้นไปอีกควรมีค่าไม่ถึง 10 กรัม (น้ำหนักแห้ง) / ลิตร 15 ส่วนความเข้มข้นของจุลินทรีย์ของชั้นที่มีความเข้มข้นของจุลินทรีย์ที่เป็นยีสต์สูง (B) ที่อยู่ต่ำกว่า 14 กรัม (น้ำหนักแห้ง) / ลิตร และถ้าให้คิดยิ่งขึ้นไปอีกควรมีค่าระหว่าง 35-180 กรัม (น้ำหนักแห้ง) / ลิตร ถ้าให้คิดยิ่งขึ้นควรมีค่าระหว่าง 55-150 กรัม (น้ำหนักแห้ง) / ลิตร และถ้าให้คิดยิ่งขึ้นไปอีกควรมีค่าระหว่าง 75-120 กรัม (น้ำหนักแห้ง) / ลิตร

20 สิ่งที่สำคัญคือ ผิวร่วนจะต้องถูกสร้างขึ้นที่ด้านล่างของช่องระบายน้ำ 111 ซึ่งเป็นช่องเอาน้ำหมักแหลกออกออล์ออก เมื่อเป็นเช่นนั้น จึงสามารถควบคุมการไหลออกของจุลินทรีย์ที่เป็นยีสต์ได้ เพราะน้ำหมักแหลกออกออล์ที่ถูกดึงออกจากถังหมักจะถูกดึงออกจากชั้นที่มีความเข้มข้นของจุลินทรีย์ค่า

25 จากการที่ความเข้มข้นของจุลินทรีย์ที่เป็นยีสต์ที่ถูกผสมอยู่มีความแตกต่างกัน จึงเป็นธรรมชาติที่ระหว่างชั้นที่มีความเข้มข้นของจุลินทรีย์ที่เป็นยีสต์ค่า (A) กับชั้นที่ความเข้มข้นของจุลินทรีย์ที่เป็นยีสต์สูง (B) นั้น ชั้นที่ความเข้มข้นของจุลินทรีย์ที่เป็นยีสต์สูง (B) จะมีประสิทธิภาพในการผลิตแหลกออกออล์ที่สูงกว่า ขณะนั้นส่วนที่กินพื้นที่ในสัดส่วนที่มากกว่านั้นจากผิวร่วนจะมีประสิทธิภาพในการผลิตที่ดีกว่า

กล่าวอีกอย่างคือ ผิวร่วนจะถูกสร้างขึ้นในบริเวณที่มีความลึก 0.1H-0.8H (H: ความสูงของผิวน้ำ) จากผิวของน้ำหนักแอลกอฮอล์มุ่งสู่ด้านล่างภายในถังหมักดังที่กล่าวมาแล้ว ถ้าให้คิวครูถูกสร้างที่บริเวณที่มีความลึก 0.2H-0.6H ถ้าให้คิยิ่งขึ้นควรอยู่ระหว่าง 0.2H-0.5H หรือไม่ก็ควรถูกสร้างขึ้นที่ส่วนก้น (ด้านล่าง) ของถังหมัก ความสูงที่ทำให้ขึ้นที่มีความเข้มข้นของจุลินทรีย์ที่เป็นบีต์สูง (B) มีปริมาตร V เป็น 20-90% ของน้ำหนักแอลกอฮอล์ ถ้าให้คิวครูอยู่ระหว่าง 40-80% ถ้าให้คิยิ่งขึ้นให้อยู่ระหว่าง 50-80%

รูปที่ 2 แสดงตำแหน่งความสูงที่ผิวร่วนควรจะถูกสร้างขึ้น

สำหรับถังหมักที่มีพื้นที่ดัดขาวคงที่เช่น ถังทรงกระบอกเป็นต้น ตำแหน่งที่สังเกตพบผิวร่วนจะถูกสร้างขึ้นในบริเวณที่มีความลึก 0.1H-0.8H (H: ความสูงของผิวน้ำ) จากผิวของน้ำหนักแอลกอฮอล์มุ่งสู่ด้านล่างภายในถังหมักดังที่กล่าวมาแล้ว ถ้าให้คิวครูถูกสร้างที่บริเวณที่มีความลึก 0.2H-0.6H ถ้าให้คิยิ่งขึ้นควรอยู่ระหว่าง 0.2H-0.5H

เมื่อผิวร่วนถูกสร้างขึ้นในบริเวณที่มีความลึก 0.1H-0.8H ถ้าให้คิวครูอยู่ระหว่าง 0.2H-0.6H และถ้าให้คิยิ่งขึ้นควรอยู่ระหว่าง 0.2H-0.5H จะอยู่ในสภาพที่การกวนกับการตกรตะกอนมีความสมดุลกัน สามารถรักษาความเข้มข้นของจุลินทรีย์ภายในถังหมัก 110 ให้สูงได้ พร้อมกับการที่ประสิทธิภาพในการสัมผัสกับวัตถุคิบสำหรับผลิตแอลกอฮอล์ดี จึงสามารถทำให้ประสิทธิภาพในการผลิตแอลกอฮอล์สูงขึ้นได้

ในกรณีที่ตำแหน่งของผิวร่วนอยู่เหนือตำแหน่ง 0.1H นั้น เป็นกรณีที่เกือบจะเกิดการผสมอข่างสมบูรณ์ ซึ่งทำให้จุลินทรีย์ไหลออกจากช่องระบบ 11 ได้ง่ายขึ้น และทำให้ประสิทธิภาพในการผลิตแอลกอฮอล์ลดลงเนื่องจากปริมาณจุลินทรีย์ภายในถังหมักน้อยลงซึ่งเป็นสิ่งที่ไม่ต้องการ

นอกจากนี้ ในกรณีที่ตำแหน่งของผิวร่วนอยู่ต่ำกว่าตำแหน่ง 0.8H นั้น จุลินทรีย์ภายในถังหมักจะเริ่มตกรตะกอนลงสู่ส่วนก้นของถังหมัก และเกิดการสร้างบริเวณที่มีการตกรตะกอนหรือบริเวณที่ถูกอัดแน่น ดังนั้นเมจะป้อนวัตถุคิบสำหรับผลิตแอลกอฮอล์เข้าทางส่วนก้นของถังหมักที่จะทำให้ประสิทธิภาพในการผลิตแอลกอฮอล์ลดลงเนื่องจากที่บริเวณที่มีการตกรตะกอนหรือบริเวณที่ถูกอัดแน่นเหล่านี้มีปริมาณบีต์มากเกินไปเมื่อเทียบกับปริมาณวัตถุคิบสำหรับผลิตแอลกอฮอล์ ซึ่งทำให้ประสิทธิภาพของปฏิกริยาระหว่างวัตถุคิบสำหรับผลิตแอลกอฮอล์กับบีต์กลับเบลลง ซึ่งไม่เป็นที่ต้องการ

อนึ่ง ในสภาพที่ไม่สามารถสังเกตเห็นผิวร่วนได้นั้นสามารถคิดได้ว่าอาจเพราะเกิดการผสมกันอข่างสมบูรณ์ หรือปริมาณจุลินทรีย์ภายในถังหมักมีปริมาณน้อยเกินไปจึงไม่รู้สึกความแตกต่างของความเข้มข้นเป็นต้น ซึ่งไม่ว่าเป็นกรณีใดก็ล้วนแต่ไม่เป็นที่ต้องการในการดำเนินการผลิตแอลกอฮอล์ตามวิธีของการประดิษฐ์นี้

รูปที่ 3 เป็นภาพจำลองแสดงตำแหน่งของผิวร่วนที่เป็นที่ต้องการด้วยสีสันของชั้นที่มีความเข้มข้นของจุลินทรีย์ที่เป็นบีต์สูง (B) ต่อน้ำหนักแอลกอฮอล์ที่มีปริมาตร V เนื่องจากผิวร่วน

- นี้จะถูกสร้างที่ขอบของชั้นที่มีความเข้มข้นของจุลินทรีย์ต่ำ (A) กับชั้นที่มีความเข้มข้นของจุลินทรีย์สูง (B) และจากการที่ทำให้อัตราส่วนของชั้นที่มีความเข้มข้นของจุลินทรีย์สูง (B) ที่เกิดขึ้นที่ส่วนกัน (ด้านล่าง) ของดังน้ำมักมีปริมาตร V เป็น 20-90% ของน้ำมักแอลกอฮอล์ ถ้าให้ค่าอยู่ระหว่าง 40-80% ถ้าให้ค่าอยู่ขึ้นไปห้องอยู่ระหว่าง 50-80% นั้นจะทำให้สามารถดำเนินการต่อไปได้ ผู้ร่วมจะถูกสร้างขึ้นได้ องั่น เมื่อให้ปริมาตรของชั้นที่มีความเข้มข้นของจุลินทรีย์สูง (B) เป็น v1 และให้ปริมาตรของชั้นที่มีความเข้มข้นของจุลินทรีย์ต่ำ (A) เป็น v2 แล้ว  $V=v1+v2$
- เมื่อกำหนดให้แนวความคิดของปริมาตรเป็นชั้นที่มีความเข้มข้นของจุลินทรีย์สูง ทำให้สามารถรองรับกรณีที่ไม่สามารถดำเนินการต่อไปได้เนื่องจากพื้นที่ภาคตัดขวางของดังน้ำมักมีรูปร่างไม่คงที่
- จากการประดิษฐ์นี้ ถ้าสัดส่วนของปริมาตร v1 ของชั้นที่มีความเข้มข้นของจุลินทรีย์สูง (B) มีค่ามากกว่า 90% ของน้ำมักแอลกอฮอล์ซึ่งมีปริมาตร V จะทำให้เกิดสภาพที่ใกล้เคียงการผสมอย่างสมบูรณ์ ซึ่งจะทำให้จุลินทรีย์หลุดออกจากช่องระบายน้ำได้ง่ายขึ้น และทำให้ประสิทธิภาพในการผลิตแอลกอฮอล์ลดลงเนื่องจากปริมาณจุลินทรีย์ภายในดังน้ำมักน้อยลงซึ่งเป็นสิ่งที่ไม่ต้องการ
- นอกจากนี้ ถ้าสัดส่วนของปริมาตร v1 ของชั้นที่มีความเข้มข้นของจุลินทรีย์สูง (B) มีค่าน้อยกว่า 20% ของน้ำมักแอลกอฮอล์ซึ่งมีปริมาตร V จุลินทรีย์ภายในดังน้ำมักจะเริ่มติดตะกอนลงสู่ส่วนก้นของดังน้ำมักและเกิดการสร้างบริเวณที่มีการติดตะกอนหรือบริเวณที่ถูกอัดแน่น ดังนั้นแม้จะป้อนวัตถุคุบสำหรับผลิตแอลกอฮอล์เข้าทางส่วนก้นของดังน้ำมักก็จะทำให้ประสิทธิภาพในการผลิตแอลกอฮอล์ลดลงเนื่องจากที่บริเวณที่มีการติดตะกอนหรือบริเวณที่ถูกอัดแน่นเหล่านี้มีปริมาณขี้ศรีมากเกินไปเมื่อเทียบกับปริมาณวัตถุคุบสำหรับผลิตแอลกอฮอล์ ซึ่งทำให้ประสิทธิภาพของปฏิกรณีลดลง
- สำหรับการประดิษฐ์นี้ นอกจากการให้ลวนเนื่องจากการป้อนน้ำมักแอลกอฮอล์แล้ว ยังมีการติดตั้งวิธีที่จะทำให้เกิดการให้ลวนอย่างง่ายให้ค้านล่างของดังน้ำมัก ส่วนใหญ่แล้วควรเกิดจาก การหมุนของเครื่องกวน กล่าวอีกอย่างหนึ่งคือ จะใช้เพียงแต่เครื่องกวนก็ได้ หรือจะใช้เครื่องกวนควบคู่กับการป้อนอาหารวิธีไคเวิธหนึ่งก็ได้ แต่เมื่อพิจารณาในแง่ความสะดวกแล้วควรใช้เครื่องกวนเท่านั้น
- จากตัวอย่างในรูปที่ 2 และรูปที่ 3 ได้แสดงครึ่งกวน 112 ที่มีปีกกวนในฐานะที่เป็นวิธีกวน ดำเนินการผ่านชั้นที่มีความเข้มข้น สามารถรักษาให้คงอยู่ในบริเวณที่ต้องการดังที่กล่าวมาแล้วได้โดยการปรับเปลี่ยนเงื่อนไขในการดำเนินการหมักแบบต่อเนื่อง เช่น ความแรงในการกวนให้เหมาะสม ผู้ร่วมนี้ ถ้าการทำให้จุลินทรีย์ลอบขึ้น โดยการทำให้ของเหลวให้ลวนมีความรุนแรงขึ้นก็จะสูงขึ้น ถ้าการทำให้จุลินทรีย์ลอบขึ้นมีความรุนแรงน้อยลง การติดตะกอนก็จะดำเนินต่อไปก็จะลดต่ำลง

เช่น ถ้าเพิ่มการหมุนของเครื่องกวนผั่วรวมก็จะสูงขึ้น

นอกจากนี้ ถ้าเกิดการไหลวนขึ้น โดยการทำให้วัตถุคิบสำหรับผลิตแอลกอฮอล์หรือการป้อนอากาศเพิ่มขึ้นก็จะทำให้ผั่วรวมสูงขึ้น

นอกจากนี้ ขณะที่เกิดสภาพที่มีการผสมอย่างสมบูรณ์การหยุดเครื่องกวนหรือถ้าลดการหมุนลง ผั่วรวมจะก่อตัวขึ้น

สำหรับการสังเกตว่ามีผั่วรวมเกิดขึ้นหรือไม่นั้น สามารถสังเกตได้โดยตามลักษณะของความแตกต่างของสีหรือระดับความใสของข้นที่มีความเข้มข้นของจุลินทรีย์ต่ำ (A) กับข้นที่มีความเข้มข้นของจุลินทรีย์สูง (B)

ในกรณีที่เป็นถังหมักที่ทึบแสง เช่น ผลิตจากสแตนเลสเป็นต้น สามารถสังเกตว่ามีผั่วรวมเกิดขึ้นหรือไม่โดยการติดตั้งช่องมอง (หน้าต่างสำหรับสังเกต) 102 ที่ถังหมัก 101 ดังที่แสดงไว้ในรูปที่ 4

นอกจากนี้ ขั้งสามารถยืนยันว่ามีผั่วรวมเกิดขึ้นหรือไม่โดยติดตั้งเครื่องวัดระดับความชุ่นสองเครื่องขึ้นไปให้มีคำแนะนำแยกต่างกันในแนวนอนล่างคือติดตั้งที่ด้านล่างจากผิวของน้ำหมัก แอลกอฮอล์ภายในถังหมัก

15 ยังกว่านั้น ขั้งสามารถตรวจสอบว่ามีผั่วรวมเกิดขึ้นหรือไม่โดยการใช้ชิ้นส่วนกำเนิดแสง และชิ้นส่วนรับแสงที่ติดตั้งไว้ที่ด้านบนของผิวของเหลวภายในถังหมักดังที่กล่าวมาแล้ว ด้วยการวัดปริมาณแสงที่เปลี่ยนไปเนื่องจากแสงจากชิ้นส่วนกำเนิดแสงจะเกิดการสะท้อนที่ผั่วรวมและแสงสะท้อนนั้นจะสะท้อนเข้าหากันขึ้นส่วนรับแสง

ตัวอย่างดำเนินการ

20 ต่อจากนี้ จะอธิบายเกี่ยวกับตัวอย่างที่ดำเนินการของการประดิษฐ์นี้ การประดิษฐ์นี้ได้ถูกจำกัดเฉพาะตัวอย่างดำเนินการที่เกี่ยวข้องเท่านั้น

ตัวอย่างดำเนินการ 1

<การผสมอาหารเพาะเชื้อจุลินทรีย์ที่เป็นยีสต์>

ใส่อาหารเพาะเชื้อYPD (ยีสต์สักดิ์ 1% เปปไทด์ 2% กลูโคส 5% pH 5.0) จำนวน 10

25 มิลลิลิตรลงในขวดรูปขมพู่ขนาด 200 มิลลิลิตรและทำให้ปราศจากเชื้อ จากนั้นนำยีสต์ที่ตัดต่อไว้แล้วปริมาณหนึ่งช้อนตักสารมาปลูกถ่ายเชื้อ และเพาะเลี้ยงเป็นเวลา 20 ชั่วโมง ภายใต้เงื่อนไขที่ 30 °C 200 rpm โดยได้รับออกซิเจน ทำให้กลับมาเป็นสภาพที่สามารถเพาะเชื้อยีสต์ (AM12) ได้

30 นำของเหลวสำหรับเพาะเชื้อที่มียีสต์ที่คืนสภาพแล้วปริมาณ 10 มิลลิลิตรมาใส่ในขวดรูปขมพู่ขนาด 250 มิลลิลิตรที่มีอาหารเพาะเชื้อYPD 100 มิลลิลิตรที่ผ่านการทำให้ปราศจากเชื้อแล้ว และเพาะเลี้ยงต่อไปอีก 20 ชั่วโมง ภายใต้เงื่อนไขที่ 30 °C 200 rpm

<การหมักแบบต่อเนื่องโดยใช้ถังหมักแบบโอด>

นำอาหารเพาะเชื้อที่มีหัวเชื้อยีสต์ดังที่กล่าวมาแล้วข้างต้นจำนวน 110 มิลลิลิตรมาปููกำข  
เชื้อในถังหมักแบบ โอล์ฟที่มีอาหารเพาะเชื้อ CSL (Corn Steep liquor (CSL) 1% KH<sub>2</sub>PO<sub>4</sub> 0.1%  
MgSO<sub>4</sub>·7H<sub>2</sub>O 0.05% CaCl<sub>2</sub>·H<sub>2</sub>O 0.01% กลูโคส 10% pH 5.0) ปริมาณ 900 มิลลิลิตรที่ผ่านการทำ  
ให้ปราศจากเชื้อแล้ว

5 การปููกำขเชื้อทำได้โดยใช้เครื่องสูบสำหรับสูบของเหลวกลับและเพาะเชื้อโดยไม่ให้  
อาหารเพาะเชื้อที่มียีสต์อยู่ดังกล่าวสัมผัสอากาศภายนอก

เนื่องในการทำงานของถังหมักแบบโอล์ฟ ให้กำหนดดังด่อไปนี้

pH: 5.0 (2N ผสมโดย NaOH, HCl)

การถ่ายเทอากาศ: 0.5-1.5 vvm (การถ่ายเทอากาศโดยอากาศจากคอมเพรสเซอร์จะถูกส่ง  
10 ผ่านแผ่นกรองที่ปราศจากเชื้อโรค)

ความเร็วในการกวน: 50-150 rpm

อุณหภูมิ: 30 °C

ระหว่างดำเนินการ เมื่อผ่าน 24 ชั่วโมงกับ 48 ชั่วโมงหลังจากเริ่มต้นให้นำสารละลาย  
สำหรับเพาะเชื้ออกรากจากถังหมักเพื่อวัดความเข้มข้นของกลูโคส เพื่อบันทึกว่าความเข้มข้นของ  
15 น้ำตาลในน้ำหมักมีค่าเป็น 5 กรัม/ลิตร

เริ่มน้ำหมักแบบต่อเนื่อง (การเริ่มน้ำหมักแบบต่อเนื่อง) พร้อมกับการป้อนอาหารเพาะเชื้อ  
CSL (CSL 1% KH<sub>2</sub>PO<sub>4</sub> 0.1% MgSO<sub>4</sub>·7H<sub>2</sub>O 0.05% CaCl<sub>2</sub>·H<sub>2</sub>O 0.01% กลูโคส 20% pH 5.0) ที่ทำ  
ให้ปราศจากเชื้อแล้วที่ใช้ในการผลิตแบบต่อเนื่องใส่ลงในถังหมักแบบ โอล์ฟ พร้อมกับที่ของ  
20 เหลวสำหรับเพาะเชื้อจะถูกดูดออกด้วยความเร็วเท่ากับการป้อนอาหารเพาะเชื้อนี้ และความเร็วในการกวนจะถูกปรับให้เหมาะสมเพื่อให้เกิดการสร้างผิวร่วมขึ้น ของเหลวสำหรับเพาะเชื้อที่ดูดออก  
มาจะถูกนำไปเก็บสะสมไว้ที่ถังตะกอนที่มีปริมาตรภายในถัง 3 ลิตร ส่วนที่เกิน 3 ลิตรจะถูกดูด  
ออกไปจากผิวของเหลว

นำสารละลายสำหรับเพาะเชื้ออกรากมาส่วนหนึ่งแล้ววิเคราะห์ ถ้าความเข้มข้นของจุลินทรีย์  
ที่เป็นยีสต์ กลูโคส เอทานอลภายในถังหมักมีค่าถึงค่าคงที่แล้ว ให้เริ่มการรีไซเคิลจุลินทรีย์ (การ  
25 เริ่มการรีไซเคิลจุลินทรีย์) โดยส่งจุลินทรีย์ที่เป็นยีสต์ที่ตักตะกอนอยู่ที่ส่วนล่างของถังแยกตะกอน  
กลับไปตามอัตราส่วนการรีไซเคิลที่กำหนดไว้ อนึ่ง สภาพการเพิ่มจำนวนของยีสต์ การใช้กลูโคส  
และปริมาณเอทานอลที่ผลิตได้ สามารถดูวิเคราะห์ได้โดยใช้วิธีดังด่อไปนี้

การเพิ่มจำนวนของยีสต์: วัดระดับความขุ่น (แอนซอร์เบนซ์ที่ OD<sub>600nm</sub>) และคำนวณกลับ  
เป็นความเข้มข้นของจุลินทรีย์ โดยใช้ค่าสัมประสิทธิ์ของการคำนวณ ( $0.37 \times OD_{600nm}$ )

30 การใช้กลูโคส: วัดค่าโดยใช้ชุดทดสอบกลูโคส (กลูโคสเทสต์-c-วาโค ผลิตโดยบริษัท  
วาโกจุนบุญโภภิบาล จำกัด)

การเปลี่ยนแปลงของการผลิตอุตสาหกรรมเมื่อเวลาผ่านไป: วัดค่าโดยการวิเคราะห์ความเข้มข้นของอุตสาหกรรมในสารละลายสำหรับเพาเช็ค (ShimadzuGC-2014 เครื่องตรวจหา FID)

ภายใต้เงื่อนไขเช่นนี้ เมื่อคำนวณการโดยให้อัตราส่วนการรีไซเคิลเป็น 0.1 อัตราเจือจางเป็น 0.22 พนว่าประสิทธิภาพในการผลิตอุตสาหกรรมมีค่า 22.1กรัม/ลิตร·ชั่วโมง

5 ตัวอย่างดำเนินการ 2

จากการปรับสภาพภายในถังหมักให้เหมือนกับตัวอย่างดำเนินการ 1 และคำนวณการโดยให้อัตราส่วนการรีไซเคิลเป็น 0.3 พนว่าประสิทธิภาพในการผลิตอุตสาหกรรมมีค่า 21.9 กรัม/ลิตร·ชั่วโมง

ตัวอย่างเปรียบเทียบ 1

จากการปรับสภาพภายในถังหมักให้เหมือนกับตัวอย่างดำเนินการ 1 และคำนวณการโดยให้อัตราส่วนการรีไซเคิลเป็น 0.5 พนว่าประสิทธิภาพในการผลิตอุตสาหกรรมมีค่า 22.0 กรัม/ลิตร·ชั่วโมง ต่อความเข้มข้นเฉลี่ยของจุลินทรีย์ที่เป็นยีสต์ภายในถังหมัก 200.9 กรัม/ลิตร ทั้งๆที่เมื่อเปรียบเทียบกับตัวอย่างดำเนินการ 1 และตัวอย่างดำเนินการ 2 แล้วมีความเข้มข้นของจุลินทรีย์มากกว่าหนึ่งเท่าเดียวก็ไม่สามารถเห็นถึงความแตกต่างของประสิทธิภาพในการผลิต

15 เอตสาหกรรมจากตัวอย่างดำเนินการ 1 เลย

ตัวอย่างเปรียบเทียบ 2

จากการปรับสภาพภายในถังหมักให้เหมือนกับตัวอย่างดำเนินการ 1 และคำนวณการโดยให้อัตราส่วนการรีไซเคิลเป็น 0.1 อัตราเจือจางเป็น 0.1 พนว่าประสิทธิภาพในการผลิตอุตสาหกรรมมีค่า 10.2 กรัม/ลิตร·ชั่วโมง

20 ตัวอย่างเปรียบเทียบ 3

จากการปรับสภาพภายในถังหมักให้เหมือนกับตัวอย่างดำเนินการ 1 และคำนวณการโดยให้อัตราส่วนการรีไซเคิลเป็น 0.1 อัตราเจือจางเป็น 0.4 พนว่าประสิทธิภาพในการผลิตอุตสาหกรรมมีค่า 12.1กรัม/ลิตร·ชั่วโมง

ตัวอย่างเปรียบเทียบ 4

25 จากการปรับสภาพภายในถังหมักให้เหมือนกับตัวอย่างดำเนินการ 1 และคำนวณการโดยให้อัตราส่วนการรีไซเคิลเป็น 0.1 อัตราเจือจางเป็น 0.6 พนว่าประสิทธิภาพในการผลิตอุตสาหกรรมมีค่า 8.0กรัม/ลิตร·ชั่วโมง

ตัวอย่างดำเนินการ 3

จากการดำเนินการตามเงื่อนไขเหมือนตัวอย่างดำเนินการ 1 เพียงแต่เปลี่ยนไปใช้ สายพันธุ์ TJ1 แทนสายพันธุ์ AM12 พนว่าประสิทธิภาพในการผลิตอุตสาหกรรมมีค่า 17.6 กรัม/ลิตร·ชั่วโมง

**ตัวอย่างคำนิยมการ 4**

จากตัวอย่างคำนิยมการ 3 เมื่อคำนิยมภายนอกได้เงื่อนไขเดิมนอกจากเปลี่ยนอัตราส่วนการรีไซเคิลเป็น 0.3 พบว่าประสิทธิภาพในการผลิตเอทานอลมีค่า 16.7 กรัม/ลิตร·ชั่วโมง

**ตัวอย่างเปรียบเทียบ 5**

จากการปรับสภาพภายนอกให้เหมือนกับตัวอย่างคำนิยมการ 3 และคำนิยมโดยให้อัตราส่วนการรีไซเคิลเป็น 0.1 อัตราเจือจางเป็น 0.1 พบว่าประสิทธิภาพในการผลิตเอทานอลมีค่า 7.48 กรัม/ลิตร·ชั่วโมง

**ตัวอย่างอ้างอิง 1**

จากการคำนิยมการอ้างอิงต่อเนื่องภายนอกได้เงื่อนไขเหมือนตัวอย่างคำนิยมการ 1 เพียงแต่เปลี่ยนจากสายพันธุ์ AM12 มาใช้ชีสต์ที่ไม่แสดงสมบัติรวมคัวเป็นก้อนและถูกตะกอน (*Saccharomyces cerevisiae* (JCM7255) typestrain) พบว่าประสิทธิภาพในการผลิตเอทานอลมีค่า 10.1 กรัม/ลิตร·ชั่วโมง

ผลของการทดลองข้างต้นแสดงไว้ในตาราง 1

[ตาราง 1]

15	เงื่อนไขคำนิยม		ผลการทดลอง				
	อัตราส่วนการรีไซเคิล	อัตราเจือจาง	ค่าเฉลี่ยของความเข้มข้นของชีสินทรีย์ (กรัม/ลิตร)	ปริมาณของน้ำตาลที่เหลือ (กรัม/ลิตร)	ค่าเฉลี่ยของความเข้มข้นของเอทานอล (กรัม/ลิตร)	ประสิทธิภาพการผลิตเอทานอล (กรัม/ลิตร·ช.ม.)	
20	ตัวอย่างคำนิยมการ 1	0.1	0.22	76.5	0	100.45	22.1
	ตัวอย่างคำนิยมการ 2	0.3	0.22	93.0	0	99.6	21.9
	ตัวอย่างคำนิยมการ 3	0.1	0.22	73.	0.2	79.8	17.6
	ตัวอย่างคำนิยมการ 4	0.3	0.22	89.6	0	76.1	16.7
	ตัวอย่างเปรียบเทียบ 1	0.5	0.22	200.9	0	100.0	22.0
25	ตัวอย่างเปรียบเทียบ 2	0.1	0.1	36.2	0	102.0	10.2
	ตัวอย่างเปรียบเทียบ 3	0.1	0.4	38.9	100.6	30.3	12.1
	ตัวอย่างเปรียบเทียบ 4	0.1	0.6	20.7	152.9	13.3	8.0
	ตัวอย่างเปรียบเทียบ 5	0.1	0.1	36.1	0	74.8	7.48
	ตัวอย่างอ้างอิง 1	0.1	0.22	30.1	97.3	45.9	10.1

**30 5. คำอธิบายรูปปัจจัยอื่น**

รูปที่ 1 แบบโดยย่อของดังนี้มักเกิดขึ้นในแบบต่อเนื่อง

รูปที่ 2 ภาพจำลองในกรณีที่แสดงตำแหน่งที่ต้องการที่ควรร่วมที่จะถูกสร้างขึ้นโดยความสูง

รูปที่ 3 ก้าวขาลงที่แสดงตำแหน่งที่ต้องการของผิวร่วมโดยสัดส่วนของชั้นที่มีความเข้มข้นของจุลินทรีย์ที่เป็นบีสต์สูง (B) ต่อน้ำมักแอลกอฮอล์ที่มีปริมาตร V

รูปที่ 4 แบบโดยย่อของถังหมักที่มีการติดตั้งหน้าต่างสำหรับสั่งเกตผิวร่วม  
สำหรับเครื่องหมาย

- 5 1: ถังป้อนสารละลายน้ำตาล  
11: เครื่องสูบสำหรับป้อนวัตถุคิบ  
12: เส้นทางการป้อนวัตถุคิบ  
2: ถังหมัก  
21: อุปกรณ์สำหรับกวน  
10 22: เครื่องสูบสำหรับดูดของเหลว  
23: เส้นทางการดูดของเหลว  
24: เส้นทาง  
3: ถังแยกตะกอน  
31: เครื่องสูบแอลกอฮอล์  
15 32: เส้นทางไหหลอดของแอลกอฮอล์  
33: เครื่องสูบเพอร์ไซเคิล  
34: เส้นทางการรีไซเคิล  
35: เส้นทางปล่อยของเสีย  
100: ถังหมัก  
20 101: ถังหมัก  
102: หน้าต่างสำหรับสั่งเกต  
110: ช่องป้อนวัตถุคิบ  
111: ช่องระบายน้ำ  
112: เครื่องกวน

25 6. วิธีการในการประดิษฐ์ที่ดีที่สุด

ดังที่ได้กล่าวไว้แล้วในหัวข้อการเปิดเผยการประดิษฐ์โดยสมบูรณ์

ข้ออ้างอิง

1. วิธีการสำหรับการผลิตแอลกอฮอล์แบบต่อเนื่องซึ่งประกอบรวมด้วย

การใช้เชื้อที่มีคุณสมบัติการรวมตัวเป็นก้อน และตกลงกัน, ซึ่งเป็นเชลคากโรนยีซิส ซีริวิชี

(*Saccharomyces cerevisiae*) สายพันธุ์ AM12 (Fermentation Research Institute, the Agency of

- 5 Industrial Science and Technology Deposit No. 6749), ไปในถังหมัก และป้อนโดยอุตสาหกรรมของ  
แอลกอฮอล์ไปขึ้นถังหมักเพื่อดำเนินการหมักแอลกอฮอล์; การหมักแอลกอฮอล์ถูกดำเนินการใน  
ขณะที่ดำเนินการรีไซเคิลเซลล์โดยการดึงของแอลกอฮอล์ที่ได้จากถังหมักและการนำ  
กลับคืนเซลล์เชื้อที่ในการเพาะเลี้ยงที่ถูกดึงมาเพื่อย้อนกลับเซลล์เชื้อที่ไปในถังหมัก และการสร้างการ  
ไหลของเหลวด้วยแรงในส่วนล่างของถังหมักในระหว่างการหมักแอลกอฮอล์, ที่ซึ่ง

10 ผลผลิตแอลกอฮอล์ (กรัม/ลิตร·ชั่วโมง) คือ 20 กรัม/ลิตร·ชั่วโมง หรือมากกว่า โดยการหมัก  
แอลกอฮอล์ที่ถูกดำเนินการภายใต้สภาพที่อัตราส่วนการรีไซเคิลเซลล์ (*r*) คือ  $0 < r < 0.4$  และอัตราเจือ  
จาง  $D(h^{-1})$  คือ  $0.22 \leq D \leq 0.25$

15 2. วิธีการสำหรับการผลิตแอลกอฮอล์แบบต่อเนื่องตามข้ออ้างอิงที่ 1 ที่ซึ่งการหมัก  
แอลกอฮอล์ถูกดำเนินการ, ด้วยส่วนเชื่อมต่อประสานของเชื้อที่มีคุณสมบัติการรวมตัวเป็นก้อน และ  
ตกลงกันที่ถูกก่อรูปในถังหมัก

15 3. วิธีการสำหรับการผลิตแอลกอฮอล์แบบต่อเนื่องตามข้ออ้างอิงที่ 2 ที่ซึ่งส่วนเชื่อมต่อ  
ประสานสามารถถูกสังเกตเห็นเป็นขอบเขตของชั้นที่มีการรวมเข้ากันของเชื้อที่เซลล์สูง แต่ชั้นที่มี  
การรวมเข้ากันของเชื้อที่เซลล์ต่ำซึ่งถูกก่อรูปในน้ำยาเลี้ยงเชื้อการหมักแอลกอฮอล์ในถังหมัก

20 4. วิธีการสำหรับการผลิตแอลกอฮอล์แบบต่อเนื่องตามข้ออ้างอิงที่ 2 หรือ 3 ที่ซึ่งการมีอยู่  
หรือ การไม่มีอยู่ของส่วนเชื่อมต่อประสานถูกตัดสินด้วยการมองผ่านหน้าต่างสังเกตการณ์ที่ถูกสร้าง  
ขึ้นบนส่วนหน้าด้านข้างของถังหมัก

25 5. วิธีการสำหรับการผลิตแอลกอฮอล์แบบต่อเนื่องตามข้ออ้างอิงที่ 2 ถึง 4  
ที่ซึ่งการมีอยู่ หรือ การไม่มีอยู่ของส่วนเชื่อมต่อประสานถูกกวัดโดยใช้ส่วนประกอบที่ปล่อยแสง และ  
ส่วนประกอบที่รับแสงที่ถูกจัดไว้เหนือผิวน้ำของเหลวของถังหมัก

6. วิธีการสำหรับการผลิตแอลกอฮอล์แบบต่อเนื่องตามข้ออ้างอิงที่ 2 ถึง 5  
ที่ซึ่งการมีอยู่ หรือ การไม่มีอยู่ของส่วนเชื่อมต่อประสานถูกกวัดโดยใช้มาตรัดความถ่วงจำ奴วนหนึ่งที่  
ถูกจัดไว้ในทิศทางความสูงไปทางด้านล่างจากผิวน้ำของเหลวของน้ำยาเลี้ยงเชื้อการหมัก  
แอลกอฮอล์ในถังหมัก

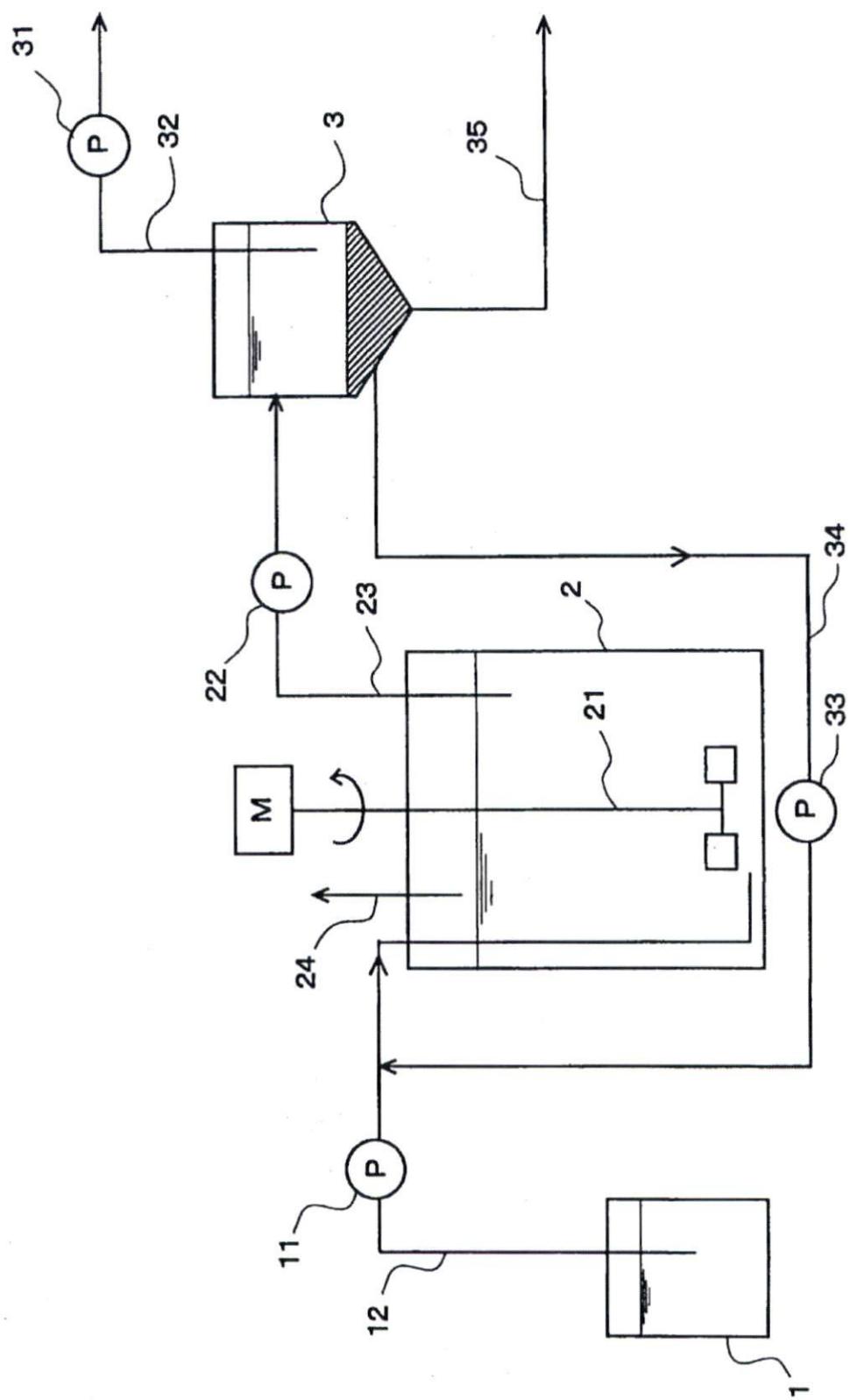
30 7. วิธีการสำหรับการผลิตแอลกอฮอล์แบบต่อเนื่องตามข้ออ้างอิงที่ 1 ถึง 6  
ที่ซึ่งการรวมเข้ากันของเชื้อที่เซลล์เคลื่อนในถังหมัก คือ 28 ถึง 178 กรัม (น้ำหนักแห้ง)/ลิตร

หน้า 2 ของจำนวน 2 หน้า

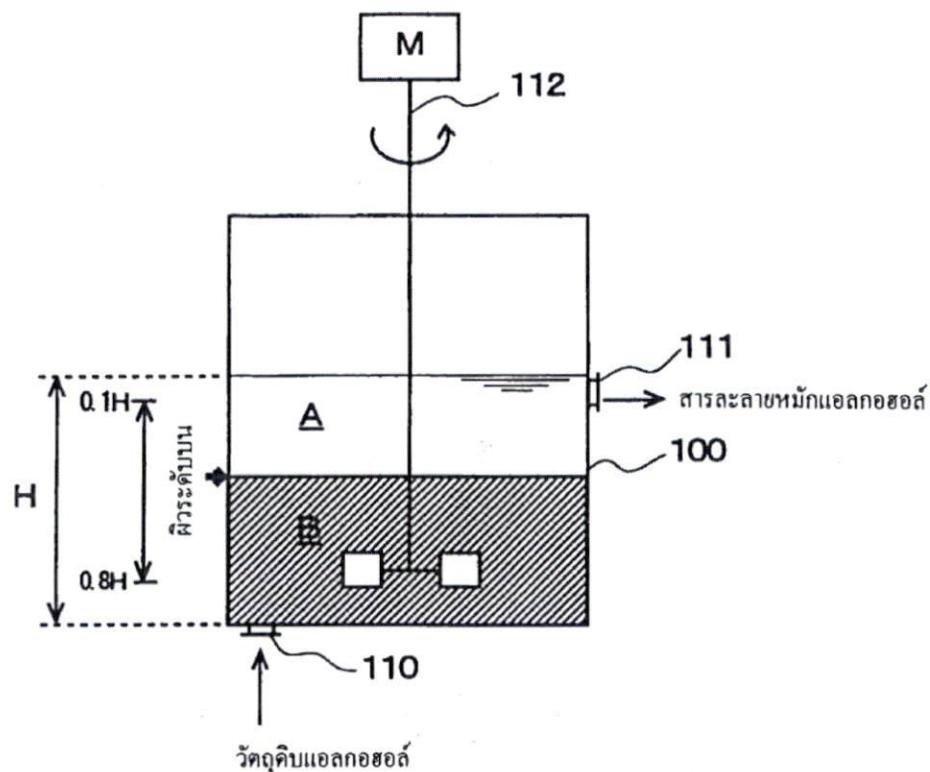
8. วิธีการสำหรับการผลิตแอลกอฮอล์แบบต่อเนื่องตามข้อได้ข้อหนึ่งของข้อถือปฏิทิที่ 1 ถึง 7 ที่ชี้แจงการให้ผลของเหลวด้วยแรงถูกสร้างขึ้นในส่วนล่างของถังหมักตามหลักการโดยวิธีทางของการหมุนของเครื่องぐる

หน้า 1 ของจำนวน 4 หน้า

## รูปที่ 1

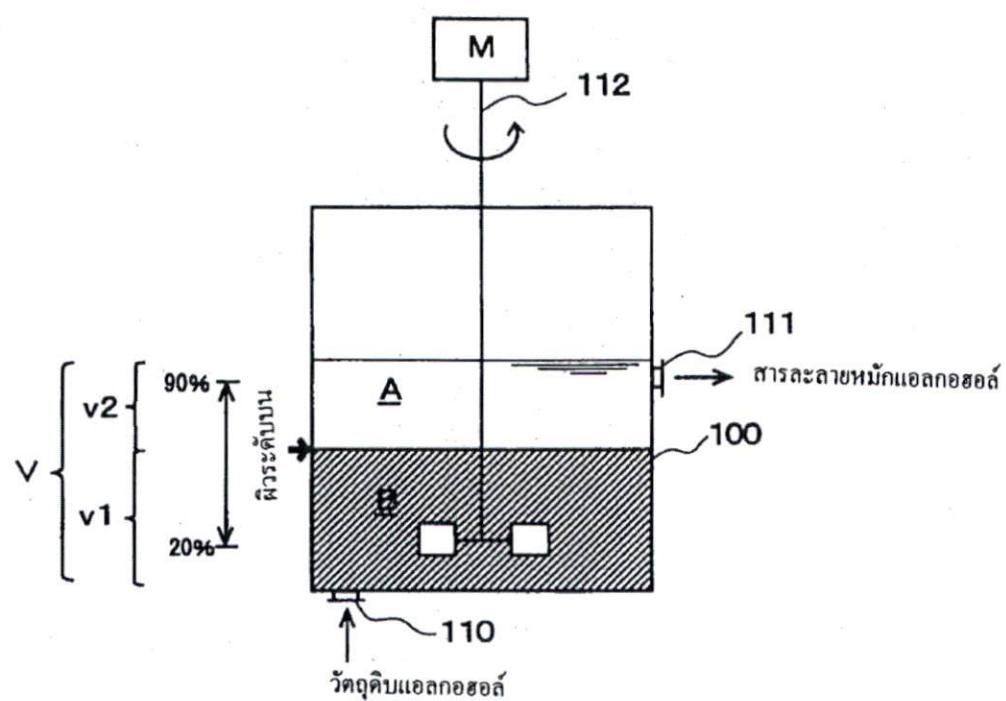


รูปที่ 2



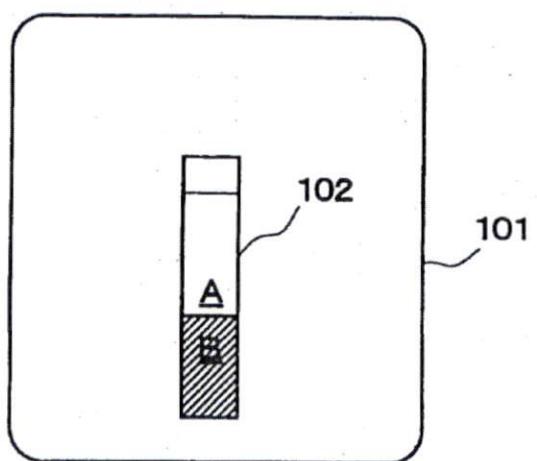
หน้า 3 ของจำนวน 4 หน้า

### รูปที่ 3



หน้า 4 ของจำนวน 4 หน้า

รูปที่ 4



**บทสรุปการประดิษฐ์**

เป็นการนำเสนอวิธีการผลิตแอลกอฮอล์แบบต่อเนื่อง ซึ่งมีคุณสมบัติผลิต  
เอทานอลในปริมาณที่สูง

และมีการกำหนดอัตราการรีไซเคิลกับขอบเขตที่เหมาะสมของอัตราเรือจากสำหรับการผลิต  
5 แอลกอฮอล์แบบต่อเนื่องที่มีการรีไซเคิลจุลินทรี

เป็นวิธีการผลิตแอลกอฮอล์แบบต่อเนื่องซึ่งเป็นวิธีที่มีการทำให้ขึ้นต์ที่มีสมบัติ  
รวมตัวเป็นก้อนและตอกตะกอนอยู่ภายในถังหมักแล้วป้อนวัสดุดินสำหรับผลิตแอลกอฮอล์ลงในถัง  
หมักและดำเนินการหมักแอลกอฮอล์ จนกว่าจะดำเนินการดึงเอาอาหารเพาเช็ชที่มีแอลกอฮอล์สน  
ออกจากถังหมักดังที่กล่าวมาแล้ว รวมทั้งรวมขี้สต์ที่อยู่ในของเหลวที่คงอ่อนมาดังที่กล่าว

10 มาแล้วและทำการรีไซเคิลจุลินทรีที่จะส่งกลับไปยังถังหมักดังที่กล่าวมาแล้ว พร้อมกับขณะที่  
ดำเนินการหมักแอลกอฮอล์ต้องผลิตแอลกอฮอล์โดยทำให้เกิดการการไหลของของเหลวบริเวณ  
ส่วนล่างของถังหมักดังที่กล่าวมาแล้ว และเมื่อดำเนินการโดยมีเงื่อนไขให้อัตราส่วนการรีไซเคิล  
จุลินทรี ( $r$ ) มีค่า  $0 < r < 0.4$  และให้อัตราเรือจาก  $D(h^{-1})$  มีค่า  $0.2 \leq D \leq 0.3$  จะทำให้ประสิทธิภาพของ

การผลิตแอลกอฮอล์ (กรัม/ลิตร·ชั่วโมง) มีค่ามากกว่า 15 กรัม/ลิตร·ชั่วโมง ซึ่งถือเป็น

15 ตักษณะเฉพาะ

[รูปที่เลือก] รูปที่ 1