

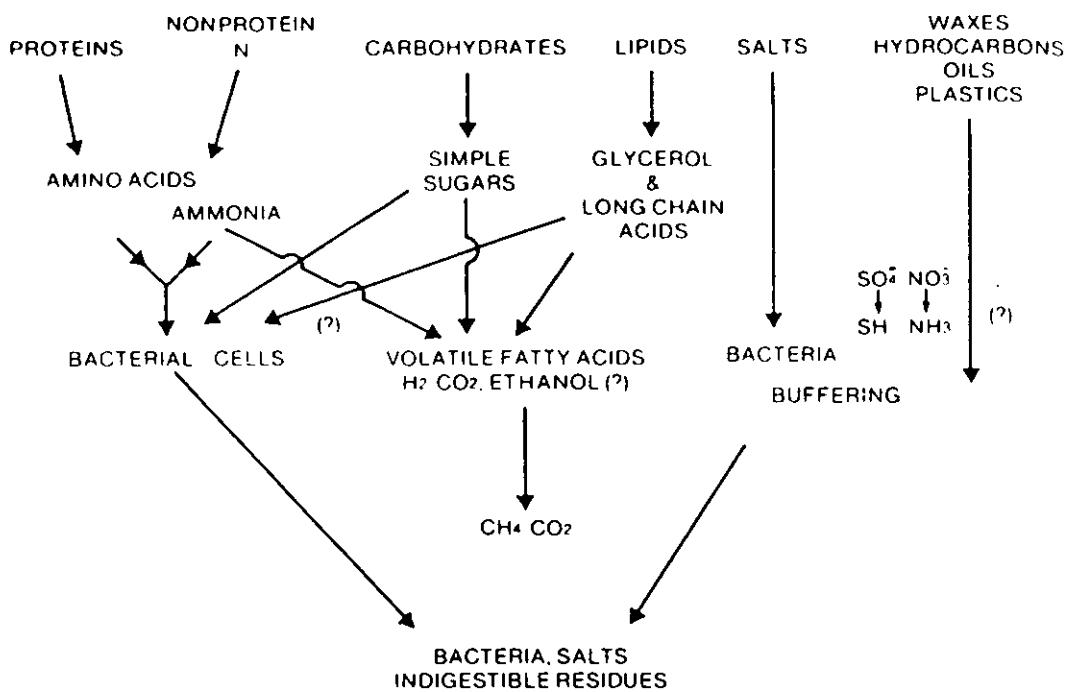
ตอนที่ 1 การชี้วภาพกับสิ่งแวดล้อมในชีวิตประจำวัน

ในการดำรงชีวิตของมนุษย์ได้มีสารอินทรีย์ที่จะกำจัดทิ้ง ซึ่งเป็นวัตถุดินสำหรับการหมักในส่วนไร์ออกซิเจน ได้akashชี้วภาพมาใช้เป็นเชื้อเพลิง และยังเป็นการกำจัดเศษไม้ให้ลงสู่ดิน แหล่งน้ำ และอากาศได้อย่างดีอีก

1. วัตถุดินใช้ในการผลิตakashชี้วภาพ

วัตถุดินสำหรับผลิตakashชี้วภาพได้แก่สารอินทรีย์ ซึ่งปกติได้จากสิ่งมีชีวิตทั้งพืช สัตว์ และจุลินทรีย์ นิชและสัตว์อาจจะให้วัตถุดินทั้งหมดมีชีวิตอยู่ และพยายามล้างสารอินทรีย์ทุกชนิดมีคาร์บอนและไฮโดรเจนเป็นองค์ประกอบ ก็เป็นองค์ประกอบของมีเกน ซึ่งเป็นกาสที่เป็นเชื้อเพลิงในakashชี้วภาพ ในธรรมชาติจะพบakashชี้วภาพตามหนอง บึง คู คลอง ก็มีสารกำจัดจากสิ่งมีชีวิตไปทับกมอยู่ แนวที่เรียกเป็นตัวเปลี่ยนสารอินทรีย์เหล่านั้น ให้เป็นakashชี้วภาพ

การเปลี่ยนแปลงของสารประกอบต่าง ๆ จะมีการเปลี่ยนแปลงต่าง ๆ กันตามสารประกอบที่ถูกเปลี่ยน Barnett และคณะ (Barnett et al., 1978) ได้รวบรวมการสลายของสารต่าง ๆ แล้วเขียนแผนผัง ดังรูปที่ 1 เพื่อให้เข้าใจได้ง่ายขึ้น ในการแสดงการสลายและผลที่ได้จากการเปลี่ยนแปลงเหล่านั้น



รูปที่ 1 Most organic wastes consist of a range of materials that can be fermented following this general scheme (adapted from Hobson et al., 1974)

วัตถุคุณที่นำมาใช้ผลิตการชีวภาพ ปกติจะได้จากการกำจัดทึ้ง ในชีวิตประจำวัน เช่น ขยะ น้ำทึ้ง ของที่กำจัดจากสัตว์ วัสดุกำจัดทึ้งจากการเกษตรและอุตสาหกรรม จะเห็นว่ามีวัตถุคุณที่มีส่วนประกอบแตกต่างกันมาก เพื่อจะให้การหมักประสมความสำเร็จ ในการผลิตการชีวภาพที่มีมีเทนสูง ขบวนการเหมาะสมกับวัสดุที่จะกำจัดทึ้ง ซึ่งนำมาใช้เป็นวัตถุคุณในการผลิตการชีวภาพและลังแวรล้อม ซึ่งมีผู้พยายามศึกษาทดลองเพื่อใช้หลักเกณฑ์ทางวิทยาศาสตร์เข้าช่วย

ในโตรเจนซึ่งเป็นองค์ประกอบของสารอินทรีย์พวกโปรตีน ถึงแม้จะไม่มีส่วนเกี่ยวข้องเป็นองค์ประกอบใน การชีวภาพ แต่ก็เป็นส่วนสำคัญสำหรับขบวนการดำเนรงค์ชีว และเพิ่มจำนวนของแบคทีเรียซึ่งเป็นผู้ทำให้สารอินทรีย์เปลี่ยนเป็นการชีวภาพ ถ้าขาดในโตรเจน หรือในโตรเจนมีน้อย จะจำกัดการเจริญและกิจกรรมของแบคทีเรีย แต่ถ้ามีมากเกินไปจะพบว่าให้ผลเสีย เนรภะจะเป็นเหตุให้มีการ

ปล่องแคมป์ในเนื้อออกมา ซึ่งจะเป็นพิษต่อแบคทีเรีย ปริมาณของไนโตรเจนสัมผัสนี้กับคาร์บอน จะสอดคล้องพอเพียง ถ้าจะมีไนโตรเจน 1 ใน 30 ของคาร์บอน โดยน้ำหนัก ($N:C = 1:30$ หรือ $C:N = 30:1 = 30$) อัตราส่วน C/N นี้ คิดรวมปริมาณคาร์บอนในสารประกอบต่าง ๆ ที่มีในที่นั้น เช่น คาร์บอนที่มีในโปรตีนด้วย (Maramba, 1978)

สารประกอบบางอย่างมีคาร์บอนปริมาณสูง เช่น ลิกนิน ซึ่งพบในไนท์พ์บันว่าแบคทีเรียย่อยสลายได้ยาก จึงไม่เป็นไปตามอัตราส่วน $C/N=30$ นี้ สารประกอบที่ใช้ศึกษาภัณฑ์มากในการผลิตกาซชีวภาพได้แก่กรดอะซิติก กลีเซอรอล เอกซิลแอลกอฮอล์ เมทิลแอลกอฮอล์ และสารประกอบคาร์บอนอื่น ๆ

ปัจจุบันคนมีมากขึ้น ต้องการผลิตพลจากสัตว์มากขึ้น จนเกิดปัญหาเป็นมลพิษในสิ่งแวดล้อม เพราะมูลสัตว์ปกติจะให้กาซซึ่งมีกลิ่นกระหายที่ว้าวไป เป็นการยกที่จะกำจัดมูลสัตว์ ถ้าจะใช้วิธีเผาทำลายมูลสัตว์ ก็มีน้ำมากและมีกลิ่นขมเห่าถ้าจะกระหายเนื่องให้เกิดการเปลี่ยนแปลงในธรรมชาติ โดยไม่ก่อความเดือดร้อน ก็ต้องการหืนที่มากมาก จากการสัมมนาในที่หลายแห่งในสหราชอาณาจักรและที่อื่น ๆ ลักษณะที่ดีที่สุดคือ การหมักให้ได้กาซมีเทน เพราะจะได้รับผลประโยชน์ได้คุ้มค่าในการลงทุนกำจัดของเสีย

วัสดุที่ใช้ผลิตกาซชีวภาพส่วนใหญ่ผลิตจากมูลสัตว์หลากหลายชนิด เรียกว่า กองเสียจากมูลสัตว์ หรือ dung แต่การศึกษาเกี่ยวกับธรรมชาติ และองค์ประกอบของมูลสัตว์ต่าง ๆ ยังมีน้อย คงจะต้องรับเรื่องศึกษา เพื่อให้กันกับการเพิ่มของมูลสัตว์ ส่วนประกอบ dung ได้แก่

- อาหารที่กินเข้าไปอาจเป็นส่วนที่ย่อยไม่ได้ หรือย่อยไม่หมด และส่วนที่ทางเดินอาหารไม่ได้ดูดซึมไว้

- แบคทีเรียที่อยู่บ่อกติในทางเดินอาหาร ซึ่งจะมีปันออกมาประมาณ 40 เปอร์เซนต์ของมูลสัตว์ทั้งหมด

- สารที่สร้างขึ้นในทางเดินอาหาร

- ส่วนที่เหลือจากการย่อยสลายของแบคทีเรียที่อยู่ในทางเดินอาหาร

อาหารสัตว์โดยทั่วไปจะประกอบด้วยโปรตีน คาร์บ脖子 เครดและไขมัน

จึงมีแบคทีเรียชั่งทำหน้าที่ย่อยสลาย ชั่งปกติอาศัยอยู่ตามทางเดินอาหารของสัตว์ (rumen) มีหลักจำพวก (Hobson, 1969) ดังนี้

พวก hydrolyse โปรตีนคือ proteolytic bacteria

พวก hydrolyse แป้งคือ amylolytic bacteria

พวก hydrolyse เชลลูโลสคือ cellulolytic bacteria

พวก hydrolyse ไขมันคือ lipolytic bacteria

พวกผลิตเมทาน คือ methanogenic bacteria

เชลล์ของแบคทีเรียเหล่านี้ จะบ่นออกมากับมูลสัตว์ประมาณ 20 - 40

เปอร์เซนต์ของมูลสัตว์ ส่วนประกอบของมูลสัตว์ผันแปรตามชนิดของสัตว์ อายุของสัตว์ ส่วนประกอบของอาหารสัตว์และอื่น ๆ มูลสัตว์ถ้าทิ้งไว้นานกว่า 2 วัน จะผลิตกากซึ่งหายใจไม่ได้ และเกิดปัญหามลพิษมากขึ้น

ส่วนประกอบของวัตถุต่าง ๆ ที่นำมาใช้ในการผลิตกากซึ่งหายใจได้มี การศึกษา กันมากแล้ว ตามตารางที่ 1 ได้ยกมาพอเป็นตัวอย่างในการคำนวณว่าควรผสมอย่างไร จึงจะให้ C/N=30

วัตถุที่ใช้ผลิตกากซึ่งหายใจ	Total solids	Volatile solid % of T.S.	C (%)	N (%)	C/N
	(%)				
A. Animal Dung					
1. สุกร	25	80.7	38.3	2.8	13.7
2. วัว	16	77	35.8	1.8	19.9
3. ไก่	48	77.4	35.7	3.7	9.65
4. เป็ด	53	23.6	21.9	0.8	27.4
5. นกกระ逼(นกคุ่ม)	30	81.8	33.7	5.0	6.74

ตารางที่ 1 (ต่อเนื่อง)

วัตถุที่ใช้ผลิตกากชีวภาพ	Total solids (%)	Volatile solids % of T.S.	C (%)	N (%)	C/N
B. Household Wastes					
1. มนต์ดิน (Night soil)	15	90	47.7	7.1	6.72
2. Kitchen waste	31	92	54.3	1.9	28.60
C. Crop Residues (air-dry)					
1. ฟางข้าว	86	92	43.9	1.2	56.6
2. ลำต้นใบข้าวโพด	89	79	35.7	0.7	51.0
3. ซังข้าวโพด	82	96	49.9	1.0	49.9
4. เปเปลือกถั่วลิสง	90	95.5	52.7	1.7	31.0
5. ชานอ้อย	-	95.5	-	0.40	-
D. อื่น ๆ					
1. ผักตบชวา (* water hyacinth)	6.90	74.0	32.4	1.20	27.0
2. ม้า (water lily)	5	77	33.0	2.9	11.4
3. Grass trimming	15	87	39.2	2.5	15.7

*=Vaidyanathan et al., 1984

ตารางที่ 1 Total solids, volatile solids และ % ของคาร์บอน
ในไตรเจน และ C/N ของวัตถุที่ใช้ในการผลิตกากชีวภาพ
(adapted from Maramba, 1978)

ในวัตถุดินที่จะนำมาหมักกากชีวภาพ อาจจะมีสารบางอย่าง เช่น ก้าม
ปริมาณสูงอาจจะทำให้การหมักล้มเหลวได้ ทั้งนี้เพราะสารเหล่านี้ไปยกยั้งการ

เจริญของแบคทีเรีย ซึ่งเป็นกลไกสำคัญในการผลิตกาซชีวภาพ สังก์ฆ่าเชื้อ (inhibitor) มีดังนี้

Jewell และคณะ (Jewell *et al.*, 1978) ได้พบว่าจะมีส่วนเป็นพิษต่อการหมักกาซชีวภาพแบบไร้ออกซิเจนเมื่อมี

ชัลไฟต์	มากกว่า	200 mg/l
โลหะหนักที่ละลายน้ำ	มากกว่า	1 mg/l
โซเดียมอ่อน		5000-8000 mg/l
โปปแตสเซียมอ่อน		4000-10000 mg/l
แคลเซียมอ่อน		2000-6000 mg/l
แมกนีเซียมอ่อน		1200-3500 mg/l
แอมโมเนียม		1700-4000 mg/l

Halbert (Halbert, 1981) ได้รวมรวมไว้ดังนี้ โลหะหนักต่าง ๆ จะเป็นพิษ ทำให้การหมักกาซชีวภาพล้มเหลวได้ต่าง ๆ กัน และมีปัจจัยที่เกี่ยวข้องได้แก่ pH และปริมาณคาร์บอนไดออกไซต์ โลหะหนักจะอยู่ในสภาพอ่อนเป็นลิ่งที่เป็นพิษ ถ้าอยู่ในส่วนเป็นเกลือที่ไม่แตกตัว จะไม่เป็นพิษ พวกโลหะหนักมักจะแยกตัวออกมากหลังจากถูกหมัก และสารประกอบถูกย่อยไปเรื่อย ๆ ดังนั้นเวลาที่หมัก จึงสับผานร์กับบริษัทของโลหะหนักที่จะเป็นพิษ ดังนี้

1. สังกะสี (Zn) จะค่อยเพิ่มขึ้นจนถึงประมาณ 200 mg/l หลังจากหมักได้ 35 วัน แต่ถ้ามีคาร์บอนไดออกไซต์มากจะได้ $ZnCO_3$ ซึ่งไม่แตกตัว จึงไม่เป็นพิษ จะเป็นพิษเมื่อ pH สูงกว่า 7.6

2. แคลเเมเนียม (Cd) จะทำให้การหมักเริ่มไม่เป็นผลตั้นเมื่อมีแคลเเมเนียม 180 mg/l pH ตั้งแต่ 7.2 ขึ้นไป

3. ทองแดง (Cu) จะสูงขึ้นเมื่อ 190 mg/l ภายใน 100 วัน จะเป็นพิษเมื่อมีทองแดง 170 mg/l

4. เหล็ก (Fe) จะเป็นพิษเมื่อมีความเข้มข้น 2600 mg/l ที่ pH สูงกว่า 6.4 ถ้ามีคาร์บอนไดออกไซต์มาก จะเปลี่ยนเป็น $FeCO_3$ ซึ่งจะไม่ละลายน้ำ ทำให้ไม่เป็นพิษ

5. โครเมียม (Cr) จะเป็นพิษเมื่อมีโครเมียม 450 mg/l

สารพากปฏิชีวนะและ chemotherapeutic อาจจะทำให้การมักกาซชีวภาพไม่ได้ผลดี เนื่านี้อาจจะติดมากับมูลสัตว์ที่ได้รับสารเหล่านี้มากเกินไป เพื่อจุดประสงค์บางอย่าง Sandkvist และคณะ (Sandkvist *et al.*, 1985) ได้ทดลองกับการมักมูลสุกรในสวีเดน โดยมักมูลสุกรกับสารเหล่านี้

1. Oxytetracycline-hydrochloride 100

mg/l manure

2. Benzyl penicillin-procain salt 80,000

IU/l manure

3. Dehydrostreptomycin-sulfate 100

mg/l manure

4. Sulfadoxine 120

mg/l manure

5. Trimethoprim 24

mg/l manure

ได้พบว่าทำให้ผลิตการชีวภาพลดลงมาก เมื่อเปรียบเทียบกับการมักที่ไม่ได้ใส่สารเหล่านี้

ออกซิเจนถ้ามีโอกาสเข้าไปช่วยกำลังหมักจะไปทำให้ methanogenic bacteria ไม่สามารถเจริญได้ จึงทำให้การมักการชีวภาพล้มเหลวได้

นอกจากนี้ยังมีผู้พยายามทดลองศึกษาสารอื่น ๆ ที่มีโอกาสจะเข้ามา參與ในการมักการชีวภาพ เพราะสารเหล่านี้มักจะเป็นอยู่กับวัตถุดินซึ่งเป็นของกำจัด ก็ ได้แก่

detergents เช่น พวกผงซักฟอก

disinfectants เช่น สารฆ่าเชื้อต่าง ๆ

chlorinated compounds ได้แก่พวกสารประกอบที่มีคลอริน เป็นองค์ประกอบ เช่น ดีดีที (DDT) หรือ hexachlorophene, carbon tetrachloride

2. ขบวนการผลิตกากซีวภาพ

2.1 Starter

ในการหมักสารอินทรีย์เพื่อให้ได้กากซีวภาพ ต้องอาศัยการทำงานของจุลินทรีย์หลายจำพวก ในการเปลี่ยนจากสารอินทรีย์หลาย ๆ ชนิด จนกระทั่งได้มีเกน ในที่นี้จะจำกัดอยู่เฉพาะจุลินทรีย์จำพวกแบคทีเรีย ดังนั้นเมื่อจะเริ่มต้นหมัก กากซีวภาพจากวัตถุอุ่น จึงควรจะแน่ใจว่ามีแบคทีเรียที่จำเป็นในการเปลี่ยนแปลงต่อเนื่องไปจนได้มีเกน ซึ่งจะทำได้โดยนำเข้าผสม (mixed culture) หมายความว่า สารอินทรีย์ที่จะใช้เลี้ยงในปริมาณไม่นาน ก็สามารถไว้รอออกซิเจน เพื่อให้เชื้อเหล่านั้น มีการปรับตัวให้ได้เชื้อจำพวกต่าง ๆ เหมาะสมที่จะเปลี่ยนแปลงช่วงต่าง ๆ จนได้มีเกน และวิธีนี้นำไปสมกับวัตถุดิบที่จะเริ่มต้นในการหมักกากซีวภาพที่จะใช้งานต่อไป ถ้ามีการหมักกากซีวภาพของก้อนอุ่นแล้ว ก็นำของเหลวที่ผ่านการหมักแล้ว เรียกว่า sludge มาผสม เมื่อเริ่มต้นจะทำการหมักถังใหม่ เรือกของเหลวที่มีแบคทีเรีย เหมาะสมที่นำมาผสมเริ่มต้นนี้ว่า starter

Maramba (Maramba, 1978) พบว่าจะได้ผลสูงสุดเมื่อใช้ starter ไม่น้อยกว่า 20% ของของเหลวที่จะเริ่มต้นหมัก (starting slurry) และถ้า starter นี้ ได้จาก digester slurry ที่อยู่ในระยะ active growth phase จะให้กากซีวภาพได้ดีกว่า digester slurry ที่อายุมาก ๆ

แบคทีเรียที่เกี่ยวข้องในการหมักในสภานไว้รอออกซิเจนและให้กากซีวภาพ ในชาร์มชาติจะหาได้จากแหล่งต่อไปนี้

ก. มูลสัตว์

มูลสัตว์ได้มาจากทางเดินอาหาร ประกอบด้วยของที่ไม่ถูกย่อยหรือย่อยแล้วแต่ไม่ถูกดูดซึม เมื่อผ่านมาถึงลำไส้ แบคทีเรียหลายชนิดที่อยู่ในลำไส้ เป็นปกติจะย่อยสลายต่อไป ดังนั้นในมูลสัตว์จะมีทั้งอาหารและเซลล์ของแบคทีเรีย ซึ่ง เจริญอยู่ในสภานเก็บไว้รอออกซิเจน อาหารที่ผ่านมาอย่างลำไส้มีทั้งโปรตีน คาร์บอน - ไฮเดรต และไขมัน จะถูกย่อยสลายเป็นสารประกอบเล็กลงจนบางปฏิกิริยาให้กากออกมาน ได้แก่ คาร์บอนไดออกไซด์ และมีเกน จำนวนมาก อาจจะมีในโตรเจนออกซิเจน ไฮโดรเจน ไฮโดรเจนชัลไฟต์ และคาร์บอนอนออกไซด์มีแรงเสียดทานอย่าง Hobson, 1969)

Milano และ Syahrul (Milano and Syahrul 1984)

ได้ทำ starter โดยใช้ทั้งของเหลวและของแข็งจากลำไส้ร่วงที่ถูกข้ามมี ฯ ผสมกับมันสำปะหลัง เพื่อใช้ผสมในการหมักกาซชีวภาพ

นอกจากนี้ ยังมีผู้แยกแบคทีเรียจากกากเดินอาหารของสัตว์ต่างๆ และพบว่าแบคทีเรียเหล่านี้ย่อยสลายสารอินทรีย์แล้วให้สารที่จะเปลี่ยนต่อไปให้มีเกน หรืออาจจะเปลี่ยนสารต่างๆ มาเป็นมีเกน ตัวอย่างเช่น

Bryant และคณะ (Bryant *et al.*, 1958b) ได้แยก Bacteroides ruminicola และ Succinimonas amylolytica จากลำไส้ร่วง สามารถเปลี่ยนคาร์บอนไฮเดรตให้เป็นกรดซัคชินิก (succinic acid) กระบวนการ และการผลฟอร์มิก

Bryant และคณะ (Bryant *et al.*, 1958b) ได้แยกแบคทีเรียจากลำไส้ร่วงหลาย ๆ ตัว ซึ่งเลี้ยงด้วยอาหารต่างๆ กัน ได้พบ Ruminococcus flavefaciens ย่อยสลายเซลลูโลสเป็น reducing sugars และสารต่อไปเป็นการซักซินิก กระบวนการ และการผลฟอร์มิก Ruminococcus albus ย่อยสลายเซลลูโลสเป็น reducing sugars และสารต่อไปเป็นการอะซิติก กรรมฟอร์มิก เอกพานอล และกาซไฮโดรเจน และยังได้พบ Cillobacterium cellulosolvens ซึ่งสามารถย่อยสลายเซลลูโลสได้

Miller และคณะ (Miller *et al.*, 1984) ได้แยก Methanobrevibacter smithii จากลำไส้คน เป็นแบคทีเรียที่ทำให้ไฮโดรเจนกับคาร์บอนไดออกไซด์ กำปั๊กหรือยาแกนได้มีเกน

Bryant (Bryant, 1959) ได้รวบรวมแบคทีเรียที่พบในลำไส้สัตว์ต่างๆ มากมาย ซึ่งมีผู้แยกมาได้ และพบว่าสามารถเปลี่ยนสารอินทรีย์ให้เป็นมีเกน หรือสารที่จะเปลี่ยนต่อไปให้มีเกน

๒. ในเดือน

แบคทีเรียหลายชนิดที่เกี่ยวข้องกับการหมักกาซชีวภาพ มีกระบวนการอยู่ในเดือนที่มีสารอินทรีย์ทับถมอยู่นานๆ โดยเฉพาะอย่างยิ่งตามเดือน โคลนในฤดูน้ำที่มีใบไม้ทับถมอยู่ เนื่องจากสภาพไว้รอออกซิเจนได้ง่าย

เกษตรและ Oi (เกษตร และ Oi, 2527) ได้เก็บเดือน น้ำ และ

โคลน ที่มีการทับถมของมูลสัตว์ ฟิช และอินทรีรัตถุ ในบริเวณวิทยาเขตกำแพงแสน มหาวิทยาลัยเกษตรศาสตร์ และหมู่บ้านเสืออีค่าง ตำบลสระพันนา อำเภอกำแพงแสน จังหวัดนครปฐม มาทำการหมักกับสารอินทรีร์ได้แก่ กลูโคส polypeptone และชีสต์เอกแทรกต์ พบว่าที่ได้ที่มีการทับถมของอินทรีรัตถุเป็นที่ที่มีโอกาสที่จะได้แบคทีเรียเชื้อผสมที่สามารถหมักอินทรีรัตถุต่าง ๆ เป็นการมีเกน

Dhavises และ Oi (Dhavises and Oi, 1985) ได้ใช้ เชื้อผสมที่ตัดเลือกจากไวรัสราโนด ชั่งเลือยงเก็บไว้โดยให้มีก่อขึ้นด้วยดินผสมฟิช ชั่งมีเชลลูโลสสูง กับชีสต์เอกแทรกต์และ polypeptone แล้วนำมากคลองหมักโดยใช้เชลลูโลสเป็นแหล่งคาร์บอน พบว่าให้การมีเกนได้

Jones และ Simon (Jones and Simon, 1985) ได้ศึกษา การผลิตอะซิเตก โดย acetogens กับมีเกน โดย methanogens ในตะกอนที่ทะเลสาบน้ำจืด Blelham Tarn ที่ Lake District ในอังกฤษ ได้พบว่ามีการผลิตอะซิเตก แล้วเปลี่ยนต่อไปเป็นมีเกนจะเกิดขึ้นไม่สม่ำเสมอ กันตลอดปี ทั้งนี้ เพราะมีสารอินทรีร์มาสะสมไม่เท่ากัน

ดังนั้นในการเริ่มต้นผลิตกากชีวภาพ ต้องไม่มี sludge จากที่อื่น ก็ควรใช้ starter จากมูลสัตว์หรือโคลนที่มีพิษทับถมกันอยู่นาน ๆ ในสภาพไม่สมดุล กับอากาศ เช่น ตามคุณภาพอาจจะใช้ห้องสองห้องมาหมักในส่วนที่ร้อนออกซิเจนก็ได้

2.2 การผัฒนาแบบโรงผลิตกากชีวภาพ (developed biogas plant design)

เมื่อสารอินทรีรัตถุอยู่อย่างสลาย มีการเปลี่ยนแปลงองค์ประกอบทางเคมี ทำให้ได้สารต่าง ๆ กันไป จะได้สารอีกรายการที่กับส่วนที่ถูกย่อยสลาย ต้องการย่อยสลาย เกิดขึ้นในที่มีออกซิเจน (aerobic decomposition) จะได้คอมไนเนชั่น ค่าวับน์ไอล์ฟ์ แล้วความร้อนจำนวนมาก ซึ่งจะกระจายไปในบรรยากาศ ส่วนที่เป็นของแข็งจะยังคงอยู่ในส่วนดิน ต้องการย่อยสลายเกิดในที่ไม่มีออกซิเจน (anaerobic decomposition) จะให้กากชีวภาพและของเหลว ประกอบด้วยน้ำ และสารที่ถูกย่อยแล้ว เรียกว่า sludge ซึ่งถูกเก็บอยู่ในถังย่อยสลาย

การออกแบบโรงผลิตกากชีวภาพ

สภาพที่จะผลิตกากชีวภาพได้ดี

จะต้องมีการย่อยสลายในสภาพไร้

ออกซิเจน ซึ่งจะยังเป็นผลดีในการควบคุมมลพิษ (pollution) การย่อยสลายจะได้ผลดีที่สุดเมื่อมีสภาพ (optimum condition) ดังนี้

1. จะต้องมีแบคทีเรียที่เหมาะสม และปริมาณเพียงพอที่จะย่อยสลายวัตถุดินน้ำ

2. มีวัตถุดินชั่งละล้าย้ำได้ดี มีปริมาณอาหาร และส่วนประกอบของเน่าเสียสำหรับการเจริญของแบคทีเรียต่าง ๆ โดยเฉพาะส่วนประกอบของ C/N = 30 : 1

3. ไม่มีอากาศและสารที่ให้ออกซิเจน ต้องมีสภาพไม่มีออกซิเจนเหลือแม้แต่น้อย

4. ความเป็นกรดและเป็นด่าง ควรจะมี pH 6.5-8 ปกติ จะมีใบควรบอนเนตเป็นตัวปรับสภาวะความเป็นกรดและเป็นด่าง

5. อุณหภูมิที่มีการหมักในสภาพไร้ออกซิเจน พอจะแบ่งได้เป็น 3 ช่วง (*Lettinga et al.*, 1981) ได้แก่

ก. การย่อยที่อุณหภูมิสูง (thermophilic digestion) อุณหภูมิระหว่าง 50-65 °C พวกแบคทีเรียที่ชอบอุณหภูมิสูง (thermophile) จะทำงานได้ดี

ก. การย่อยที่อุณหภูมิปานกลาง (mesophilic digestion) อุณหภูมิระหว่าง 20-42 °C พวกแบคทีเรียที่ชอบอุณหภูมิปานกลาง (mesophile) จะทำงานได้ดี

ค. การย่อยที่อุณหภูมิตื้า (psychrophilic digestion) อุณหภูมิระหว่าง 0-20 °C พวกแบคทีเรียที่ชอบอุณหภูมิตื้า จะทำงานได้ดี

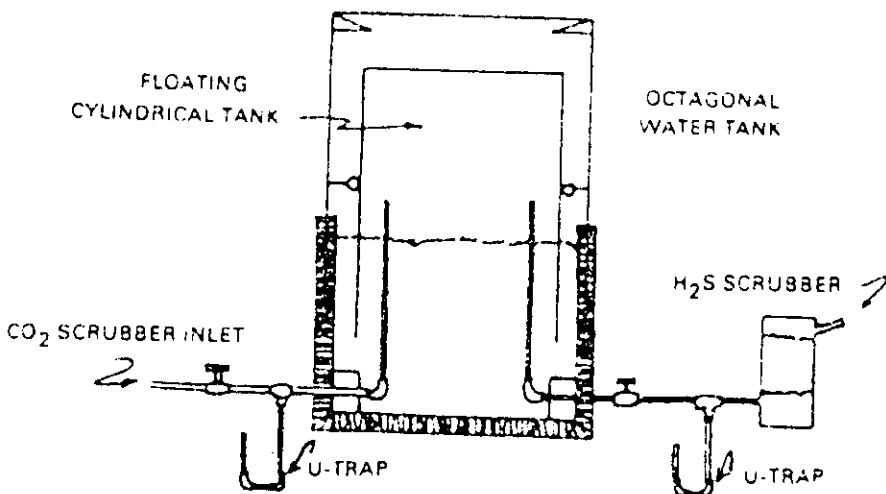
Hashimoto (*Hashimoto*, 1983) พบว่าอุณหภูมิขณะหมักจะมีผลต่อเวลาที่ใช้ในการหมัก หมักที่อุณหภูมิสูงจะให้กาซได้ในระยะเวลาสั้นกว่า หมักที่อุณหภูมิตื้า ส่วนกาซที่ผลิตทั้งหมดต่อวัตถุดินเท่ากัน จะมีปริมาณใกล้เคียงกัน ดังนั้นพวกที่หมักที่อุณหภูมิตื้า จึงต้องการเวลาตั้งแต่ใส่ของผสม (fresh slurry) ลงหมักจนถึงเวลาจำกัด (retention time) มาก ในประเทศไทยเราจึงต้องเลือกรายระหว่างใช้เวลาหมักนานที่อุณหภูมิตื้า กับหมักที่อุณหภูมิสูง แล้วนำกาซซึ่งก่อให้ได้ มาใช้ในการให้ความร้อน ถังหมักทำให้ได้กาซไปใช้ประโยชน์น้อยลง

6. ระยะเวลาที่ให้การซับรินาณสูงสุดคุ้มค่า
7. สารที่ถูกย่อยแล้วจะต้องไม่จับกันแน่นอื่นบนพื้นผิวน้ำเพราจะจะกันไม่ให้การซึ้นมาจากการผิวของเหลวที่มีก

โรงผลิตก๊าซชีวภาพที่ออกแบบสำหรับรับผลิตก๊าซชีวภาพ ประกอบด้วยส่วนสำคัญ 2 ส่วนคือ

1. ส่วนเก็บก๊าซ (gasholder) เป็นส่วนที่เก็บก๊าซที่เกิดขึ้นเพื่อรอการใช้ มี 2 แบบ

ก. ส่วนเก็บก๊าซแยกจากถังผลิตก๊าซ (digester) โดยมีถังรูปโฉนดว่างในด้านน้ำ เพื่อให้ก๊าซแทรกที่น้ำ มีก่อนนำก๊าซจากถังผลิตก๊าซมาสู่ถังเก็บก๊าซ และมีท่อนนำก๊าซไปใช้ ดังรูปที่ 2



รูปที่ 2 Floating dome gasholder for split-type biogas plant
(Maramba, 1978)

การเก็บกากซ้ายจากถังผลิตกากซ์ อาจใช้วิธีเก็บกากซ์ด้วยถุง

แบบบ่อถุงก็ได้

๑. เก็บกากซ์ชีวภาพในถังผลิตกากซ์เหนือของเหลวที่หมัก (digester slurry) เมื่อกากซ์ชีวภาพมากของเหลวที่หมักอยู่จะถูกตันกลับ ทำงด้านบนของถังผลิตกากซ์จะมีท่อน้ำกากซ์ไปใช้

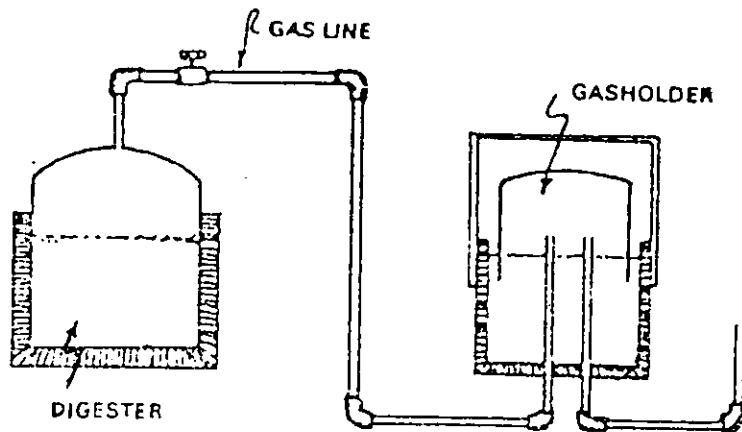
๒. ถังผลิตกากซ์ชีวภาพ (digester) เป็นส่วนที่มีสารอินทรีย์ถูกย่อยในสภาพไร้ออกซิเจน แล้วให้กากซ์ชีวภาพมีสภาวะเป็นถังป้องกันออกซิเจนจากภายนอกเข้าไป ป้องกันกากซ์ที่ผลิตได้ออกมาสู่ภายนอก และป้องกันน้ำมันให้เนื้อเข้าไป หรือหายไปโดยไม่เจตนา เนரะจะทำให้ความเส้นขั้นของสิ่งที่กำลังหมักเปลี่ยนแปลงไปจากความเส้นขั้นที่เหมาะสม การหมุนเวียนของของเหลวในถังผลิต ถ้าไม่ดูดจะทำให้กากที่เหลือจากการข้อจับกันเป็นปีก (scum) ที่ผิวด้านบน ทำให้กากผ่านขั้นจากของที่หมักอยู่ไม่ส协调 วัตถุดิน (fresh slurry) ที่เติมเข้าไปจะผสมกับของเหลวในถังผลิตกากซ์ไม่ได้ดี

ชนิดของถังผลิตกากซ์ชีวภาพ

อาจแบ่งถังผลิตกากซ์ชีวภาพออกเป็น ๒ พวก ตามวิธีการเติมวัตถุดินได้แก่

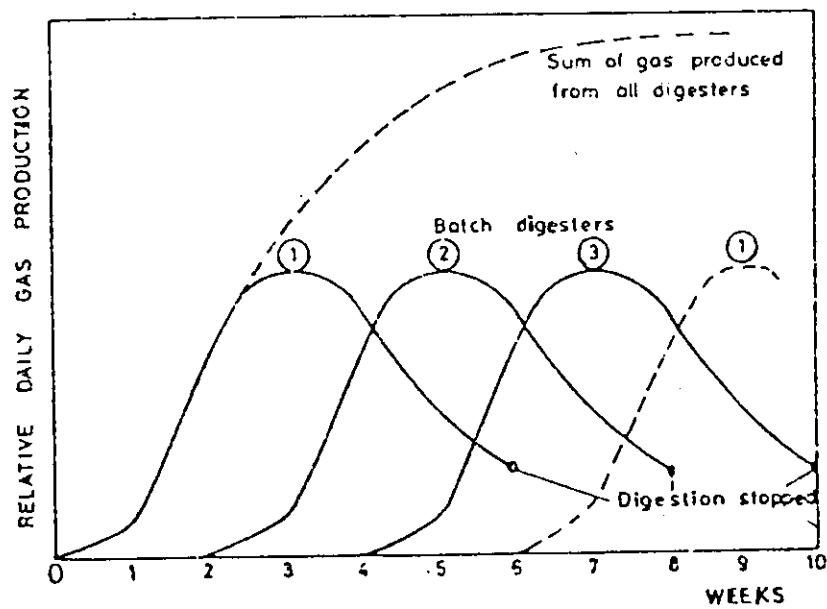
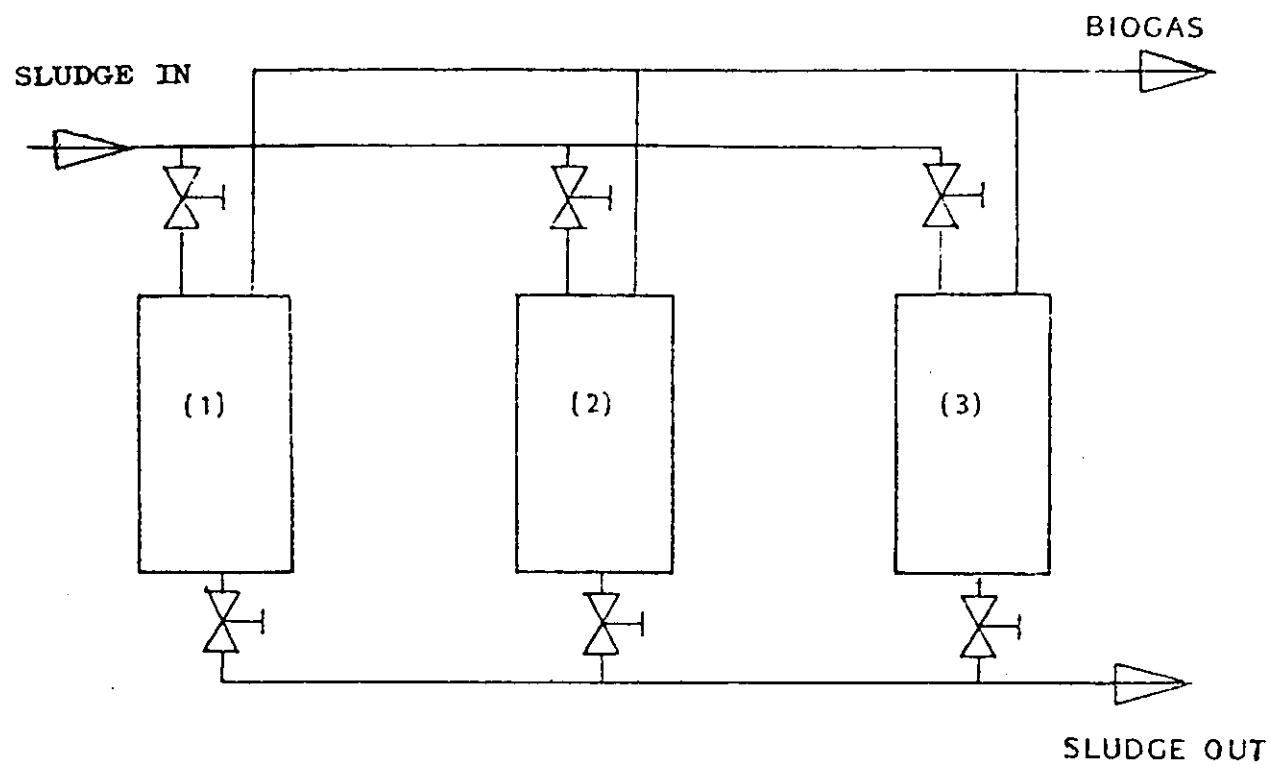
๑. Batch-fed digester เป็นถังผลิตกากซ์ที่มีการใส่วัตถุดินผสม starter แล้วปิด เมื่อเกิดการย่อยสลายให้กากซ์ชีวภาพขยายเวลาหนึ่ง แล้วปริมาณกากซ์จะลดลง จะต้องมีการเติม เอา sludge ออก แล้วผสมวัตถุดินและ sludge บางส่วนลงไปเป็นการเริ่มต้นใหม่ วิธีนี้มีประโยชน์ในการศึกษาปฏิกริยาต่าง ๆ เกี่ยวกับการผลิตกากซ์ชีวภาพ

ได้มีการสร้างโรงผลิตกากซ์ชีวภาพใช้ในกัลกัตตา ประเทศอินเดีย เรียกว่า Belur Math Gobar gas plant (Maramba, 1978) ถังผลิตกากซ์สร้างบนพื้นดิน มีผนังก่อด้วยอิฐ มีถังเหล็กรูปโ狄มครอบอยู่ด้านบน จากโ狄มต่อท่อท่อน้ำกากซ์ เกิดขึ้นไปเก็บในถังเก็บกากซ์ ซึ่งแยกต่างหาก ถังเก็บกากซ์ประกอบด้วยถังเหล็กครอบอยู่ในถังคอนกรีต เก็บกากซ์โดยการไล่น้ำออก ทำให้ตัวถังลอดอยู่ข้าง จากถังมีท่อน้ำกากซ์ไปใช้ ตั้งรูปที่ ๓



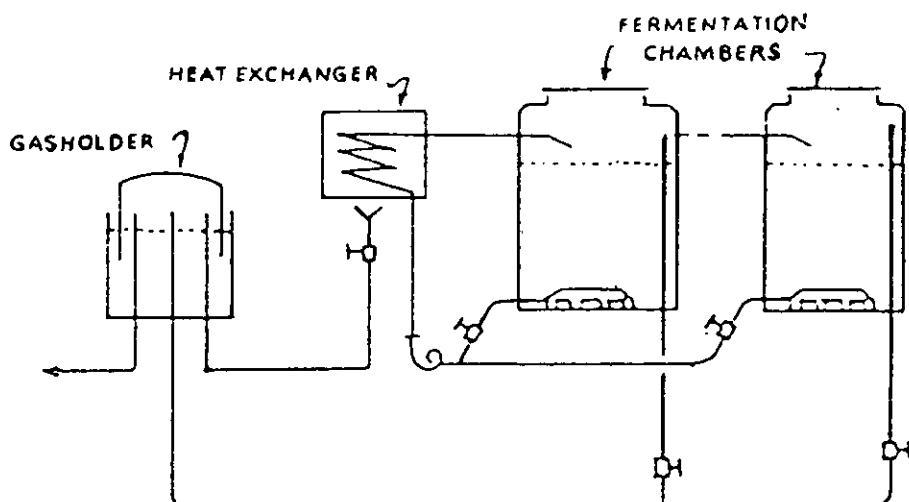
รูปที่ 3 Belur Math Gobar gas plant (Maramba, 1978)

ถ้าจะใช้ batch-fed digester ผลิตก๊าซชีวภาพในชั่วต
ประจำวัน จะต้องมีถังผลิตก๊าซหลาย ๆ ถัง ดังตัวอย่างเป็น three batch-fed
digester ซึ่งจะได้ปริมาณก๊าซต่อเนื่องกัน เนรภะเริ่มนักต่อเนื่องกัน (Frank
and Stephan, 1983) ดังรูปที่ 4



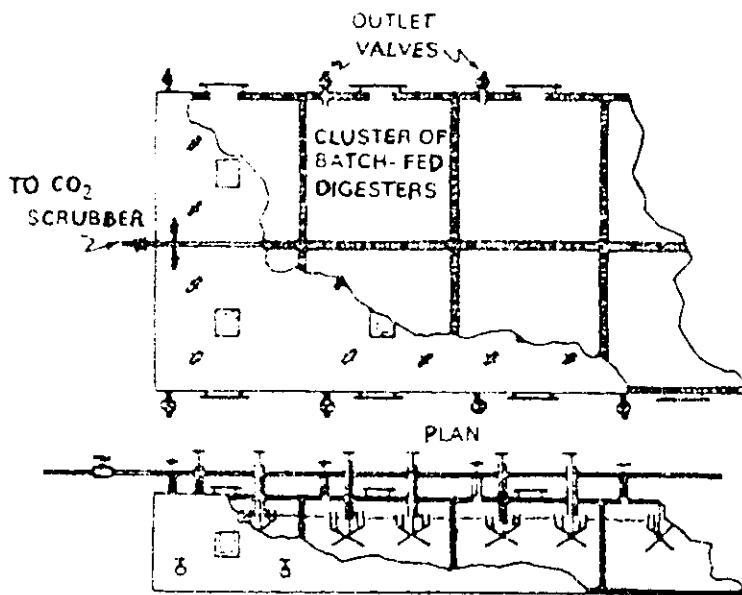
รูปที่ 4 Three batch-fed digester (ก) และกราฟแสดงปริมาณกําชีกําคุ้น (ก) (Frank and Stephan, 1983)

France's Duccellier-Isman system ประกอบด้วยถังผลิตก๊าซ 2 ถัง มีเครื่องบีบอัดก๊าซเพื่อให้ผ่านแน่นให้ความร้อน โดยใช้การซึ่งกันที่ได้เป็นเชือเพลิง มีถังเก็บก๊าซแยกจากถังผลิต ดังรูปที่ 5 โรงผลิตก๊าซชีวภาพแบบนี้ออกแนวส้านรับตั้งในท่อคุณภาพดี เช่น ผู้รังเศส



รูปที่ 5 Duccellier-Isman system (Maramba, 1978)

Maramba (Maramba, 1978) ได้ออกแบบที่ Maya farms ในมิลปินส์ ส้านรับใช้ของเสียจากอุตสาหกรรมทางเกษตรเป็นวัตถุดิบ ประกอบด้วยถังผลิตก๊าซชีวภาพ มีจำนวนเท่ากับจำนวนวันที่จะใช้หมัก (retention time) แล้วเพิ่มอีก 1 ถัง ความจุของแต่ละถังเท่ากับของเสีย ซึ่งผสมน้ำเรือนรักษากล้าในแต่ละวันรวมกับ starter มีการบรรจุถังผลิตก๊าซใหม่วันละ 1 ถังทุกวัน ทำให้มีก๊าซใช้ต่อเนื่อง เพื่อให้การลงทุนต่ำ จะใช้วิธีสร้างถังรูปสี่เหลี่ยมเป็นหมู่ใช้ผนังร่วนกันสร้างบนดินเพื่อสะท้อนในการกำจัด sludge และของแข็งถ้ามี มีถังเก็บก๊าซแยกต่างๆ ดังรูปที่ 6

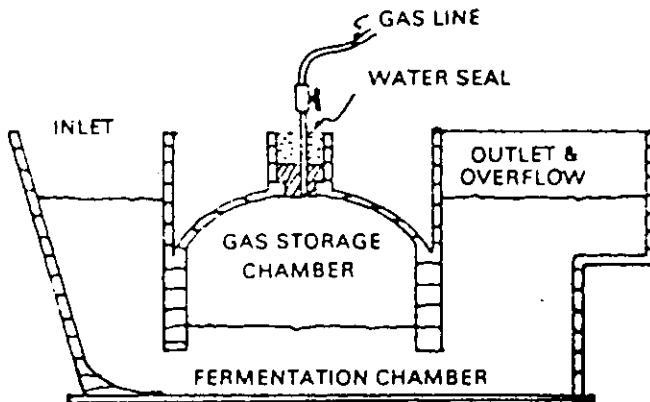


รูปที่ 6 Batch-fed digester สำหรับอุตสาหกรรมเกษตรที่ Maya farms (Maramba, 1978)

2. Continuous-fed digester เริ่มต้นผสมเข็นเดียว กับ batch-fed digester ต่อจากนั้นมีการเติมวัตถุดินก่อสมน้ำแล้วต่อเนื่องจะได้การซึ่งกันออกมายี้สม่าเสมอ และมี sludge กำจัดออกมาน่อเนื่องกันจนกว่าจะเปิดถังผลิตก้าวทำความสะอาดบางครั้ง ขณะเปิดทำความสะอาดจะไม่มีการใช้ชั่วคราวถ้ามีถังผลิตก้าวเดียว ตั้งนั้นจะมีการแก้ปัญหาโดยมีมากกว่า 1 ถัง ถ้ามีถังผลิตก้าว 2 ถัง เมื่อทำความสะอาดถังหนึ่ง กากจะยังมีใช้ เพียงแต่ปริมาณกากลดไปครั้งหนึ่ง ปริมาณของถังผลิตก้าวซึ่งอยู่กับวัตถุดินที่มีเติมในแต่ละวัน และ retention time ถ้าไม่เติมวัตถุดินตลอดเวลา เชน เติมวันละครั้ง อาจเรียก semicontinuous-fed digester แบบนี้เป็นที่นิยมใช้ในการผลิตก้าวซึ่งก้าวทั้ง 7 ใบ ได้มีการออกแบบเพื่อให้เหมาะสมกับความต้องการในแต่ละแห่งมากมาขึ้นในที่นี้จะยกมาเพียงบางแบบดังนี้

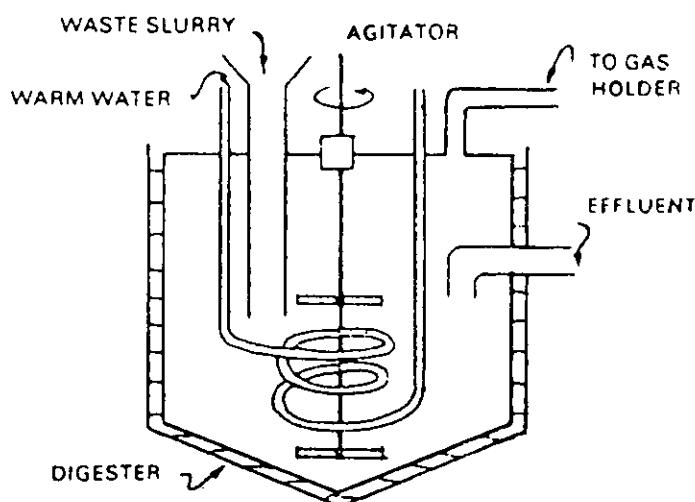
China biogas plant ถังผลิตก้าวทำหน้าที่เป็นถังเก็บกากด้วยเนื้อกากเกิดขึ้นมากจะໄล์ digester slurry ให้ต่อลง เมื่อกากถูกใช้หมดไป digester slurry จะขึ้นไปแทนที่ มีที่เติมวัตถุดินด้านหนึ่ง อีกด้านหนึ่งเป็นทาง

กำจัด sludge ที่ล้วนดินนา ตั้งอยู่ในพื้นดินได้ เนื่องจากการกำจัด sludge สะขาว และทำให้ถังผลิตก๊าซไม่สูญเสียความร้อนไปกับอากาศ ดังรูปที่ 7



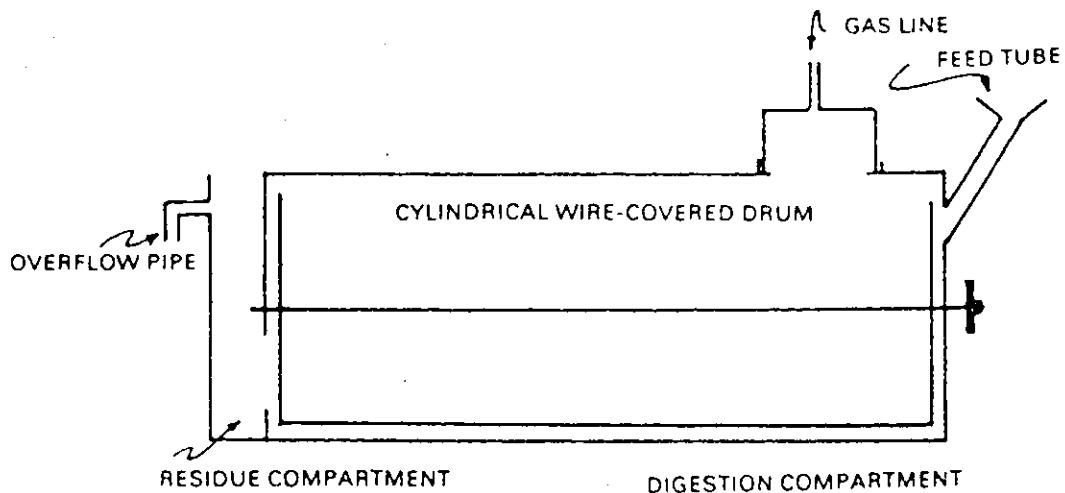
รูปที่ 7 China biogas plant (Maramba, 1978)

ได้มีการออกแบบถังหมักก๊าซชีวภาพใช้ในการหมักมูลสุกร ใช้ในประเทศไทยปัจจุบัน ซึ่งมีอุปกรณ์ต่างๆ ถังผลิตก๊าซเป็นถังเหล็กมีเครื่องวนและเครื่องให้ความร้อนอยู่ภายใน เมื่อได้ก๊าซต่อหัวไปเก็บในที่เก็บก๊าซ ดังรูปที่ 8



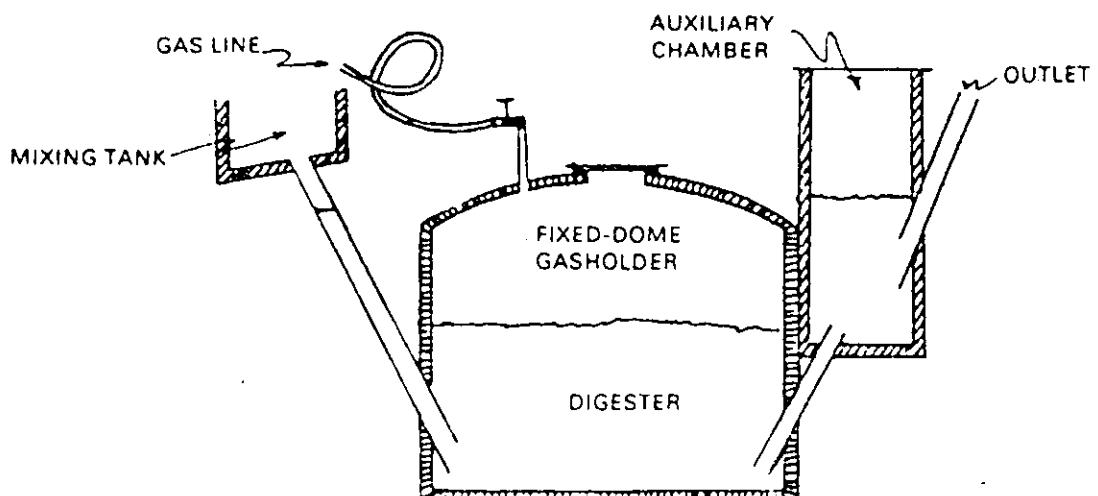
รูปที่ 8 Anaerobic digestion of pig manure, Japan (Maramba, 1978)

Buswell และ Boruff แห่งมหาวิทยาลัยอิลลินอยส์ ได้ออกแบบถังผลิตก๊าซชีวภาพเป็นรูปทรงกระบอก และมีถังทรงกระบอกชั้งหนึ่งได้ออกรูปที่ 9 ทางเดินวัตถุดิน陵ใน feed tube และ sludge ออกทาง overflow pipe ก๊าซที่ได้ไปตามท่อเข้าสู่ที่เก็บก๊าซ ดังรูปที่ 9



รูปที่ 9 Drum digester for fibrous materials (Maramba, 1978)

Fixed-dome continuous-fed biogas plant ที่ Maya farms ในฟิลิปปินส์ ได้ตัดแปลงมาจาก China biogas plant โดยใช้ท่อคอนกรีตขนาดต่าง ๆ แทนการก่ออิฐ เป็นการประหยัดแม้ข้อจำกัดที่ปริมาตรที่เก็บก๊าซ เปลี่ยนแปลงได้น้อยกว่า ดังรูปที่ 10



รูปที่ 10 Fixed-dome continuous-fed biogas plant (Maramba, 1978)

จากแบบต่าง ๆ ของโรงผลิตกําลังที่นำมาแสดงเพียงบางแบบนี้ จะพบว่ามีหลักการ เช่นเดียวกันคือ ถังผลิตกําลังที่เก็บกําลังอากาศต้องเข้าไม่ได้ มีทางนำกําลังออกมาเก็บหรือออกมาใช้ มีวัตถุดินเป็นของเหลวเพื่อให้จุลินทรีย์ได้ใช้และเปลี่ยนเป็นกําลังชีวภาพได้สอดคล้องแบบนี้อาจมีเครื่องกําลังตามความจำเป็นของวัตถุดินทางอื่น บางแบบมีการให้ความร้อนเพิ่ม ซึ่งจำเป็นสำหรับบริเวณที่ตั้งมีอุณหภูมิต่ำ สำหรับประเทศไทยโดยคิดเกี่ยวกับปัญหาด้านนี้ จึงเหมาะสมที่จะสนับสนุนให้มีการผลิต และใช้กําลังชีวภาพกันให้กว้างขวาง เพื่อจะได้ผลลัพธ์งานทดแทน และกำจัดของเสีย ไม่ให้เพิ่มน้ำเสียในสิ่งแวดล้อม

3. ผลจากการหมักสารอินทรีย์ในส่วนไร์ออกชีเจน

เมื่อเกิดการหมักของสารอินทรีย์ในส่วนไร์ออกชีเจน จะได้กําลังชีวภาพ และสารที่ถูกย่อยแล้ว อธิบายในส่วนของเหลวที่เรียก sludge มีการคันคว้าเพื่อจะนำผลที่ได้เหล่านั้น มาใช้ให้เป็นประโยชน์มากที่สุด โดยให้มีโภชนาดอยู่ที่สุด

3.1 ประโยชน์ของกําลังชีวภาพ

กําลังชีวภาพเป็นกําลังที่มีค่าในแง่เชื้อเพลิงได้ เผรายมีกําลังมีเทน ได้มีการศึกษาพบว่ากําลังชีวภาพไม่ใช้กําลังมีเทนบริสุทธิ์ แต่ประกอบด้วยมีเทน (CH_4) คําร์บอนไดออกไซด์ ไฮโดรเจน และกําลังอื่น ๆ อีกบ้างเล็กน้อย ได้มีการหาส่วนประกอบของกําลังชีวภาพที่ได้จากโรงผลิตกําลังชีวภาพหลายแห่ง พบว่าประกอบด้วย กําลังต่าง ๆ ดังตารางที่ 2

Constituent	% ของกําลังในกําลังชีวภาพจากแหล่งโรงผลิตกําลังชีวภาพ							
CH_4	42.5	61.0	62.0	67.0	70.0	73.7	75.0	
CO_2	47.7	32.8	38.0	30.0	30.0	17.7	22.0	
H_2	1.7	3.3	trace	-	-	2.1	0.2	
N_2	8.1	2.9	trace	3.0	-	6.5	2.7	

ตารางที่ 2 (ต่อเนื่อง)

Constituent	% ของกําชีวภาพในกําชีวภาพจากหลักโรงผลิตกําชีวภาพ							
H ₂ S	-	-	0.15	-	0.015	0.06	0.1	
H ₂ (Btu/ft ³)	459	667	660	624	728	791	716	
dv	1.04	0.87	0.92	0.86	0.85	0.74	0.78	

ตารางที่ 2 ส่วนประกอบของกําชีวภาพจากโรงผลิตกําชีวภาพ 7 แห่ง
(Resource and Education Association 1978)

การใช้กําชีวภาพในสภាពเป็นเชื้อเพลิงแทนเชื้อเพลิงอื่น ๆ โดยรับจากแหล่งผลิตโดยตรง ทั้งนี้ เพราะกําชีวภาพไม่สามารถบรรจุถังในสภាពของเหลวได้เหมือนกําชีวที่ได้จากการมชาติ Liquefied petroleum gas (LPG) ซึ่งประกอบด้วยโปรเปน (propane) และบิวเทน (butane) ทั้งนี้ เพราะมีเกณฑ์เป็นกําชล้วนใหญ่ในกําชีวภาพ มีจุดที่จะเป็นของเหลวต่ำมาก ดังตารางที่ 3

Chemical formula	CH ₄
Molecular weight;	16.042
Boiling point at 14.696 psia (760 mm)	-258.68 °F (-161.49 °C)
Freezing point at 14.696 psia (760mm)	-296.46 °F (-182.48 °C)
Critical pressure:	673.1 psia(47.363 kg/cm ²)
Critical temperature;	-116.5 °F (-82.5 °C)
Specific gravity;	
Liquid (at -263.2 °F (-164 °C))	0.415
Gas (at 77 °F (25 °C) and	

ตารางที่ 3 (ต่อเนื่อง)

14.696 psia (760 mm)	0.000658
Specific volume at 60°F (15.5°C) &	
14.696 psia (760 mm)	23.61 ft ³ /lb (1.47 l/gm)
Calorific value 60°F (15.5°C) &	
14.696 psia (760 mm)	1,112 Btu/ft ³ (38,130.71 kJ/m ³)
Air required for combustion ft ³ /ft ³	9.53
Flammability limits:	5 to 15 percent by volume
Octane rating	130
Ignition temperature:	1,202°F (650°C)
Combustion equation	$\text{CH}_4 + 2\text{O}_2 \rightarrow \text{CO}_2 + 2\text{H}_2\text{O}$
O ₂ /CH ₄ for complete combustion:	3.98 by weight
O ₂ /CH ₄ for complete combustion:	2.0 by volume
CO ₂ /CH ₄ from complete combustion:	2.74 by weight
CO ₂ /CH ₄ from complete combustion:	1.00 by volume

ตารางที่ 3 คุณสมบัติของก๊าซมีเทน

ข้อดีของการใช้ก๊าซมีเทน (Maramba, 1978)

1. ให้ความร้อนได้สูงกว่าก๊าซอื่น ๆ
2. เพาไห้มัลลวไม่เป็นพิษ เนื่องจากอันตรายเพาไห้มัลลวจะให้ก๊าซคาร์บอนมอนอกไซด์สูง
3. ไม่มีเชื้ม่า
4. ไม่มีกลิ่น
5. มีอัตราการเพาไห้มัลลวสูง

6. ผลิตง่าย
7. วัตถุปฏิบัติไม่แพง
8. ช่วยกำจัดของเสียจากสิ่งแวดล้อม

ได้มีการใช้กากซึ่งภายนปั้น เชื้อเพลิง ได้หลากหลายดังนี้

1. การหุงต้มอาหาร
2. ทำความอนอุ่น
3. จุด ateş เกียงให้แสงสว่าง
4. ใช้กับตู้เย็นที่ใช้กาก
5. ใช้กับเครื่องบีบมันน้ำที่ใช้กาก
6. ใช้เป็นเชื้อเพลิงหมุน generator ผลิตไฟฟ้า
7. ใช้กับกรองผักไว้ กับกรองไวน์ ได้มากพอที่จะนำไปใช้

4. กาก ฯ

เนื่องจากกากซึ่งภายนปั้น ยังมีการที่ไม่มีประโยชน์ในเชื้อเพลิง เช่น คาร์บอนไดออกไซด์ และอาจมีกากให้โทษต่อเครื่องยนต์ที่เป็นโลหะ เช่น ไฮโคลเจนชัลไฟด์ (H_2S) และอาจจะมีสารอื่น ๆ ผสมอยู่อีก แต่การกำจัดกากเหล่านี้ ก่อนนำกากซึ่งภายนปั้นไปใช้งานอย่างก็ไม่จำเป็น จะมีความจำเป็นมากเมื่อนำไปใช้กับเครื่องยนต์ เพราะจะทำให้โลหะเป็นสนิม ดังนั้นจึงมีการดันหายวิธีทำให้กากซึ่งภายนปั้นบริสุทธิ์ (biogas purification) ดังต่อไปนี้

1. Particle ต่าง ๆ กำจัดโดยใช้วิธีกรองให้กากผ่าน

filter

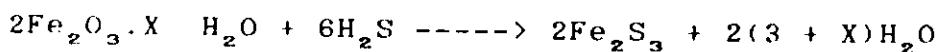
2. ไอ้น้ำ กำจัดโดยทำให้เย็น ไอ้น้ำจะควบแน่น หรือให้กากผ่านสารดูดความชื้น เช่น silica gel

3. ไฮโคลเจนชัลไฟด์ (H_2S) เกิดขึ้นจากสารพากปูรีติน ถูกเปลี่ยนแปลงจากการหมักในสภาพไว้ออกซิเจน อาจจะมีได้ถึง 0.5 % v/v ไฮโคลเจนชัลไฟด์มีสภาพเป็นกากพิษ เมื่อเกิดการเผาไหม้จะเปลี่ยนเป็นชัลเฟอร์ไดออกไซด์ (SO_2) ซึ่งไม่มีกลิ่น แต่ให้โทษมากกว่าไฮโคลเจนชัลไฟด์ ถ้ากากที่ใช้ในเครื่องยนต์มีไฮโคลเจนชัลไฟด์ผสมอยู่ จะทำให้ส่วนของเครื่องยนต์ที่เป็นโลหะเป็นสนิม และเมื่อกากถูกเผาไหม้จะได้กากชัลเฟอร์ไดออกไซด์ เมื่อมันเผาไหม้จะเกิด

การดักจับน้ำ氫 ทำให้ก่อต่าง ๆ และปล่อยໄนเป็นสิ่งเรื่องมาก ถ้าเก็บกากซึ่งมีไฮโดรเจนชัลไฟด์สมอยู่ในถังที่บรรจุ ใช้ความดันสูงประมาณ 200 bar มีน้ำอ้อยด้วย จะทำให้ถังที่บรรจุเป็นสิ่งของร่วนเร็ว กากที่ใช้ใน internal combustion engines ปกติจะต้องมีไฮโดรเจนชัลไฟด์น้อยกว่า 50 - 100 ppm (Egger *et al.*, 1985)

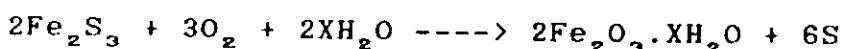
Jensen-holm (Jensen-holm, 1985) กำจัดไฮโดรเจนชัลไฟด์โดยใช้สารเคมี (chemisorption) ดังนี้

ก. Iron oxide (Fe_2O_3) โดยเกิดปฏิกิริยาดังนี้



ปฏิกิริยาที่เกิดขึ้นมีขบวนการซับซ้อน และอาจมีปัจจัยขึ้นได้

เมื่อความชื้นและ pH ในขณะเกิดปฏิกิริยาไม่พอเหมาะสม การเพิ่มอกราดเข้าไปจะทำให้ปฏิกิริยาการดูดไฮโดรเจนชัลไฟด์เป็นไปได้อย่างรวดเร็วต่อเนื่อง เพราะ Fe_2S_3 ที่เกิดขึ้นถูกอกซีเจนในอากาศเปลี่ยนต่อไปเป็นชัลเฟอร์ (S) กับ ion oxide ซึ่งจะทำหน้าที่รับไฮโดรเจนชัลไฟด์ต่อไปในลักษณะตัวเร่ง (catalyst) ดังปฏิกิริยา



ในทางพฤตินัยได้มีการใช้ bog iron ore ซึ่งมี iron oxide เป็นองค์ประกอบ และมีน้ำอ้อยด้วยได้ใช้กันมานานแล้ว ในอุตสาหกรรมการเป็นวิธีกำจัดไฮโดรเจนชัลไฟด์ และไฮโดรเจนไซไฮไนต์ (HCN) จากกากถ่านหินอาจใช้เศษเหล็กจากโรงงานเหล็ก (steel milling chip) แทน bog iron ore หลังจากขบวนการนี้ จะมีไฮโดรเจนชัลไฟด์เหลืออยู่น้อยกว่า 1 - 5 ppm

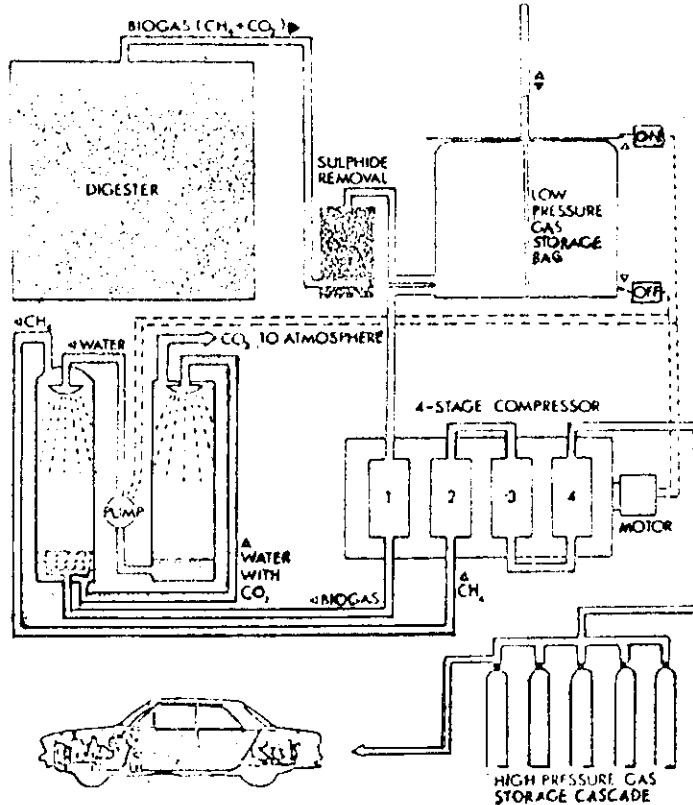
ก. สารละลายน้ำคาร์บอนเนต (carbonate solution) หรือสารละลายนามิเนีย (ammonia water) ใช้วิธีพ่นเป็นฝอย แล้วให้กากซึ่งวาวานผ่าน ไฮโดรเจนชัลไฟด์และคาร์บอนไดออกไซด์จะถูกกำจัดได้เช่นเดียวกัน และยังได้ผลลัพธ์ได้ใช้เป็นปุ๋ย Jensen-holm ได้ทดลองใช้กากคาร์บอนไดออกไซด์ 35 vol % และไฮโดรเจนชัลไฟด์ 0.5 vol % พบร่วมใช้ 2 % สารละลายนามิเนียพ่น จะกำจัดไฮโดรเจนชัลไฟด์ได้ 40 % และคาร์บอนไดออกไซด์ได้ 12 % ถ้าใช้สารละลายนามิเนีย 6 % สารละลายนามิเนียพ่นจะกำจัดไฮโดรเจนชัลไฟด์ได้

85 * และค่าร์บอนไดออกไซด์ได้ 68 *

4. ค่าร์บอนไดออกไซด์ เนื่องจากกากซีวภาพมีค่าร์บอนไดออกไซด์ปริมาณสูง ทำให้ค่าความร้อนของกากซีวภาพต่ำ เมื่อจะนำไปใช้ในการขันเคลื่อนยานพาหนะ จำเป็นจะต้องกำจัดค่าร์บอนไดออกไซด์ เพื่อให้มีเทนอย่างน้อย 85 % ซึ่งจะมีค่าใช้กับเครื่องยนต์ดีเซล โดยอาศัยค่าร์บอนไดออกไซด์มีคุณสมบัติหลายในน้ำได้ดีกว่ามีเทน 25 เท่า ทำให้แยกค่าร์บอนไดออกไซด์ออกจากกากซีวภาพได้ด้วยวิธีการชั่ง Egger และคณะ (Egger et al., 1985) ได้ทดลองผ่านกากซีวภาพที่ได้จากการหมักด้วยแรงดัน 9 bar ผ่านเข้าไปทางกันถังที่มีน้ำพ่นทางด้านบน ขณะค่าร์บอนไดออกไซด์สิ้นสุดกับลักษณะน้ำ จะละลายกากซีวภาพผ่านออกทางด้านบนของถังส่วนน้ำที่ผ่านลงสู่กันถังจะต่อท่อไปยังถังอื่น ความดันจะลดลงค่าร์บอนไดออกไซด์ที่ละลายมา จะแยกตัวออกไปข้างน้ำจึงสามารถนำกลับมาใช้พ่นใหม่ได้ โดยผสมน้ำลงไปอีก 10 % เพื่อให้สามารถละลายค่าร์บอนไดออกไซด์ไดดีเหมือนเดิม และเนื่องจากไสโตรเจนชัลไฟด์ก็ละลายในน้ำได้ดีกว่าค่าร์บอนไดออกไซด์ อัตรา 3 เท่าตัวนั้น ขณะแยกค่าร์บอนไดออกไซด์ออก ไสโตรเจนชัลไฟด์จึงถูกแยกออกด้วย จากผลการทดลองพบว่า อัตราการพ่นน้ำและอัตราการผ่านกากซีวภาพมีความสำคัญต่อการละลายของค่าร์บอนไดออกไซด์ และไสโตรเจนชัลไไฟด์ พนว่าได้พ่นน้ำ 43 ลิตร ต่อน้ำที่ลงไปในถังที่ผ่านกากซีวภาพ 7.7 ลูกบาศก์เมตร สิ่งมีมีเทน 85 % ไสโตรเจนชัลไไฟด์จะถูกกำจัดไปประมาณ 90 - 95 % และสูญเสียมีเทนไป 16 % ด้วย

สรุปแล้วการกำจัดค่าร์บอนไดออกไซด์ และไสโตรเจนชัลไไฟด์จะเกิดกันได้พร้อมๆ กัน และวิธีละลายในน้ำที่ความตันสูง เป็นวิธีกำจัดที่เสียค่าใช้จ่ายน้อยที่สุด

Stewart และคณะ (Stewart et al., 1981) ได้ทำแผนการกำจัดกากซีวภาพที่ไม่ต้องการออกจากกากซีวภาพแล้วบรรจุในภาชนะ เพื่อใช้กับรถยกตัวถังรูปที่ 11



รูปที่ 11 Schematic illustration of the washing and compression of biogas to provide compressed methane for fuelling vehicles. (Stewart et al., 1981)

การซีวภาพจากถังผลิตก๊าซ ผ่านเข้าสู่ด้านล่างของถังสารคุณไฮโดรเจนชีล์ไฟต์ แล้วผ่านการซักออกกากด้านบนเข้าสู่ถุงเก็บก๊าซที่มีความดันต่ำ แล้วผ่านออกไปยังเครื่องอัดความดัน 1 (compressor 1) ไปยังด้านล่างของถังที่มีน้ำพ่นจากหัวบัน เพื่อลดลายคาร์บอนไดออกไซด์ ก๊าซซีวภาพจะผ่านต่อไปยังเครื่องอัดความดัน 2, 3 และ 4 (compressor 2, 3 และ 4) เพื่อไปสู่แหล่งบรรจุลังกังเก็บไว้ เพื่อใช้กับงานพาหนะ น้ำที่มีคาร์บอนไดออกไซด์ลดลงอยู่ ต่อมาน้ำที่ถูกดึงสู่ถังซึ่งมีทางเบิดสู่อากาศ คาร์บอนไดออกไซด์ที่ลดลงอยู่ในน้ำ ส่วนมากจะแยกตัวออกน้ำที่ตกลงสู่ถังผ่านเข้าเครื่องบีบไปใช้พ่น เพื่อคุณค่าบอนไดออกไซด์ต่อไป การผ่านก๊าซตลอดวงจรควบคุมด้วย motor และ automatic switch

3.2 ประโภชน์ของ sludge

เมื่อมีคนกินเนื้อสัตว์เพิ่มขึ้น การเลี้ยงสัตว์ก็เพิ่มขึ้น ทำให้มีของเสียจากสัตว์เพิ่มมากจนเป็นปัญหา จึงมีการค้นคว้ากันอย่างเร่งรีบในสมัยรัชกาลเมริการ เพื่อ

การกำจัดของเสีย ได้ก้าชชีวภาพมาใช้เป็นพลังงาน และของเหลวที่กำจัดออกมานาจาก การผลิตกากชีวภาพ (sludge) นำมาคืนค่าวิจัย เพื่อใช้ให้เป็นประโยชน์ได้หลายแนวทาง (Boersma, 1978) ดังนี้

- ใช้เป็นปุ๋ยในการปลูกพืช เนื่องจากมีองค์ประกอบของธาตุในโครงสร้าง โปรแทสเซียม ฟอสฟอรัส ที่มีสัดส่วนการอุดมมาก และยังทำให้ดินได้ปูดอินทรี (humous) เพิ่มขึ้น อาจใช้ในสภานที่อั่งเป็นของเหลวไปผสมกับดิน หรือรดพืชโดยตรง หรือแยกเอาน้ำออกก่อนก็ได้

- ใช้เลี้ยงสาหร่าย อาจใช้ของเหลวทึบหมด หรือของเหลวที่ปล่อยให้ของแข็งตกตะกอนแล้วก็ได้สาหร่ายที่นิยมนำมาเลี้ยง ได้แก่ พวกสาหร่ายเซลล์เดียว เช่น Chlorella และ Scenedesmus

- ใช้เลี้ยงเชื้อส์และ microfungi ใช้ของเหลวที่ปล่อยให้ของแข็งตกตะกอนแล้วไปเลี้ยงเชื้อส์ เช่น Candida acidothermophilum จะมีโปรตีน 45 ถึง 50 % w/w ส่วนพวก microfungi เช่น Paecilomyces varioti จะมีโปรตีน 55 - 60 % w/w พวก microfungi ดีกว่าในแง่ให้โปรตีนสูง และเอาน้ำออกได้ง่าย โดยการนึมน้ำออกเพราะมีลักษณะเป็นสาย ส่วนเชื้อส์ต้องໄล้น้ำออกด้วยความร้อน

- ใช้เลี้ยงแบคทีเรีย ใช้ของเหลวที่ปล่อยให้ของแข็งตกตะกอน แล้ว มาเลี้ยงแบคทีเรียเพื่อจะได้ single cell protein แบคทีเรียที่เลี้ยงจะเป็นพวกที่ไม่เป็นผิษต่อสัตว์ และไม่ทำให้เกิดโรคกับคนและสัตว์ หากใช้เลี้ยงแบบ continuous culture แบคทีเรียออกโดยวิธีให้ตกตะกอน ต้องหลีกเลี่ยงการย่อซลารอยตัวมันเอง เมื่อกำให้แห้งแล้วจะมีโปรตีนประมาณ 50 - 75 % w/w

- ใช้เลี้ยงปลา นำของเหลวที่ปล่อยออกมามาไปเลี้ยงแบคทีเรีย, phytoplankton, zooplankton และ chironomides ซึ่งเป็นอาหารของปลา อีกต่อหนึ่ง โดยเลี้ยงปลาในที่เดียวกันนั้น

เบرمจิต ได้ศึกษาการใช้ประโยชน์ของ sludge ในพาร์มสม-พสาน (เบرمจิต, 2527) มีการทดลองและได้ผลดังนี้ นำมูลสุกรซึ่งมีอัตราส่วนระหว่างคาร์บอนต่อไนโตรเจน (C/N) เป็น 22.5 ผสมกับน้ำในอัตราส่วน 1 : 1 หมักในสภานไว้รอ กว่า 30 วัน ได้กากชนาใช้เป็นเชื้อเพลิงสำหรับหุงต้ม ส่วน

sludge ปูร์เจนด้วย N : P : K เป็น 4 : 8 : 3 เปอร์เซนต์ตามลำดับ ใช้เป็นปุ๋ยสำหรับเพาะปลูกสีหัวเรือและลูกช่อนในบ่อเลี้ยง ปลูกลงสู่บ่อปลานิล ปรากฏว่าอัตราการเจริญเติบโตสัมพัทธ์ของปลา尼ลที่เลี้ยงน้ำเป็น 4.31 ส่วนที่เลี้ยงตามธรรมชาติเป็น 2.35 ส่วนผักดองน้ำที่ใส่ sludge ให้ผลผลิตสูงถึง 1097 กิโลกรัมต่ำริ่ว ขณะที่ใส่ดินสอดให้ผลผลิต 599 กิโลกรัมต่ำริ่ว และใส่ปุ๋ยอุเรียให้ผลผลิต 480 กิโลกรัมต่ำริ่ว จากการวิจัยนี้จะเห็นว่า เมื่อมีการเลี้ยงสัตว์ได้มูลสัตว์นำมายังมีการซึมซับด้วยตัวเอง แล้วนำ sludge ไปทำประไชยน์ต่อไปโดยการปั่นปั้น และเลี้ยงปลา ซึ่งเป็นการหมุนเวียนทรัพยากรและช่วยลดภัยภาวะในสิ่งแวดล้อม ซึ่งหมายความอ้างอิงต่อสภากาแฟในชนบท

3.3 ผลต่อสิ่งมีชีวิตที่ทำให้เกิดโรค (pathogen inactivation)

โรคที่เกิดกับสัตว์และพืช พ่อจะแบ่งได้เป็น 5 กลุ่ม ได้แก่

1. ไวรัส เช่น ไวรัสที่ทำให้เกิดโรค hepatitis

gastroenteritis, poliomyelitis

2. ไวรัส เช่น ไวรัสที่ทำให้เกิดโรค poliomyelitis

3. แบคทีเรีย เช่น แบคทีเรียที่ทำให้เกิดโรคไทฟอยด์ พาราไทฟอยด์ มีด อะหิวาร์ต์ วัณโรค enteritis, salmonellosis

4. รา เช่น ราที่ทำให้เกิดโรคพืช

5. ไข่พยาธิ เช่น ไข่ของพยาธิตัวกลม พยาธิตัวแบบ พยาธิในแมลง จากการนำสารอินทรีย์ที่ได้จากพืชและสัตว์ไปทำการหมัก เมื่อให้การซึมซับด้วยตัวเอง ได้นำ sludge ไปใช้ประไชยต่าง ๆ กัน เช่น เป็นปุ๋ย นำไปเลี้ยงสีหัวเรือ ฯลฯ จึงมีปัญหาที่นำศึกษาเกี่ยวกับสิ่งมีชีวิตที่ทำให้เกิดโรค (pathogen) ซึ่งอาจมีอยู่ในสารอินทรีย์ที่ได้จากสิ่งมีชีวิต ที่นำมาหมักให้การซึมซับ เมื่อผ่านการหมักในสภากาแฟรืออกซิเจนแล้ว สิ่งที่กำจัดออกมากจะยังมีสิ่งมีชีวิตเหล่านี้อยู่รอดเพื่อแพร่เชื้อต่อไปหรือไม่ มีผู้สนใจศึกษาทดลอง ซึ่งผลสรุปได้ดังนี้

มีรายงานจาก National Academy Science, Washington เกี่ยวกับ Poliovirus จะตาย 98.5 % หลังจากอยู่ในถังหมักที่อุณหภูมิ 35°C เป็นเวลา 2 วัน (Nat. Acad. Sci., 1977)

Olsen (Olsen, 1985) ได้ทดลองใช้แบคทีเรียลงในหมักในส่วนไว้ร้ออกซิเจนที่อุณหภูมิ 35°C และ 53°C ได้แก่

<u>Bacillus</u>	<u>cereus</u>
<u>Clostridium</u>	<u>perfringens type C</u>
<u>Erysipelothrix</u>	<u>rhusiopathiae</u>
<u>Escherichia</u>	<u>coli</u>
<u>Mycobacterium</u>	<u>paratuberculosis</u>
<u>Salmonella</u>	<u>dublin</u>
<u>Salmonella</u>	<u>typhimurium</u>
<u>Staphylococcus</u>	<u>aureus</u>
<u>Streptococcus</u>	<u>faecalis</u>

พบว่าพากแบคทีเรียที่สร้างสปอร์ได้แก่ Bacillus cereus และ Clostridium perfringens type C สังคงอยู่รอดทั้งหมักที่ 35°C และ 53°C ส่วนพากที่ไม่สร้างสปอร์จะลดลง 90 % ภายใน 1 - 3 วัน เมื่อหมัก 35°C และภายใน 0.4 - 1 ชั่วโมง ที่ 53°C

ปกติมูลของสัตว์ต่าง ๆ มักจะมีไช่พยาธิถูกกำจัดออกมากด้วย Arthur และคณะ (Arthur et al., 1981) ได้ทดลองโดยทราบรวมไช่พยาธิไปหมักในส่วนไว้ร้ออกซิเจน แล้วศึกษาว่าไช่พยาธิสามารถฟักเป็นตัวหรือไม่เพียงไช่พยาธิที่ทดลองได้แก่ไช่พยาธิของ Ascaris spp., Toxasaris leonina, Toxocara spp. และ Trichuris spp. หลังจากหมักที่ 35°C หมักแบบ continuous-fed digester ซึ่งใช้ retention time 14 วัน ได้พบว่าไช่พยาธิส่วนใหญ่ ฝ่อ มีส่วนเปลือกไช่ชำรุด รูปร่างเปลี่ยนไป สหاذไป หรือใช้โพลีแลชีนเบล็อก ไม่มีความเป็นเนื้อเดียวสม่ำเสมอ (lack of cytoplasmic homogeneity) เมื่อเอาไช่ที่ร่วนรวมได้มาเผา พบว่าไช่แยกออกจาก sludge ที่ปล่อยออกมานามาก ที่มี $55.45 \pm$ กีฟิกเป็นตัว ไช่ที่แยกมาจาก lagooned sludge จะมี $17 \pm$ กีฟิกเป็นตัว

Olsen (Olsen, 1985) ได้ทดลองเอาไช่ nematode 3 ชนิด

มหาแมกในส่วนไร้รากชิเจน พบว่า

แมกที่ 35°C Cooperia oncophora จะตายภายใน 2-4 วัน

Oesophagostomum spp. จะตายภายใน 8-14 วัน

Ascaris suum จะตายภายใน 21-35 วัน

แมกที่ 53°C ทุกชนิดมีชีวิตอยู่ไม่เกิน 1 ชั่วโมง

Pike และคณะ (Pike et al., 1983) ได้ศึกษาไว้ช่อง Ascaris spp. และ Taenia saginata ได้พบว่าไว้ช่อง Ascaris spp.

แมกที่ 49°C ระหว่าง 10 - 20 วัน 99 % ไม่สามารถฝึกเป็นตัว ถ้าแมก 35°C สังฝึกเป็นตัวได้ถึง 58 % ไว้ช่อง Taenia saginata หลังจากแมกในส่วนไร้รากชิเจนที่ 35°C 3 วัน ไม่มีไว้ช่องฝึกเป็นตัวเลย แมกที่ 55°C 3 ชั่วโมง ไม่มีไว้ช่องฝึกเป็นตัวเลย

Turner และคณะ (Turner et al., 1983) ได้ทดลองเกี่ยวกับอิทธิพลของการแมกแบบไร้รากชิเจนว่า มีผลต่อสิ่งมีชีวิตที่ทำให้เกิดโรคอย่างไร โดยใช้สิ่งมีชีวิตที่ทำให้เกิดโรคพืชดังนี้

Fusarium oxysporum เป็นราที่ทำให้เกิด wilt and root rot ของมะเขือเทศ ควรเนื้น และหัว

Corynebacterium michiganense เป็นแบคทีเรียที่ทำให้เกิดโรค vascular wilt, canker and leaf fruit spot ของมะเขือเทศ มันฝรั่ง และยาสูบ

Globodera pallida เป็น nematode worm ซึ่งทำลายเนื้อเยื่อรากของ host เป็นพาก potato root eelworm

ได้พบว่าหลังจากการแมกแบบไร้รากชิเจนที่อุณหภูมิ 35°C จะมีผลต่าง ๆ กันดังนี้

Fusarium oxysporum แมก 28 ชั่วโมง จะตายไป 99 % และไม่พบเลยหลังจากแมก 4 วัน

Corynebacterium michiganense หลังจากใส่เข้าแล้วแมก 5 วัน เสื่อมตาย 99.9 % และไม่พบเลยในการแมก 7 วัน

Globodera pallida หลังจากใส่ cyst และแมก 3 วัน

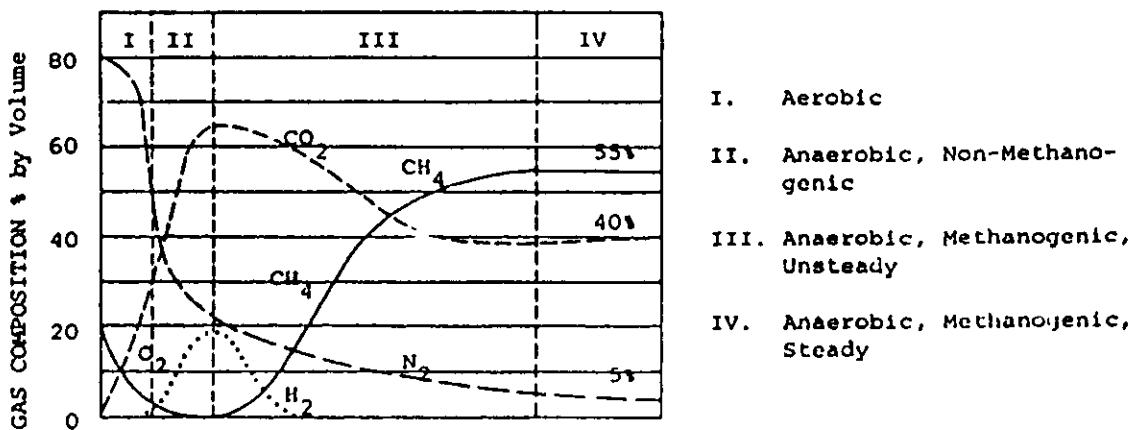
99 % cyst ไม่เป็นตัว หมัก 7 วัน จะไม่มีเป็นตัวเลย แต่ยังมี cyst ที่มี dead larvae อยู่ หมัก 10 วัน ไม่มีเหลือเลยแม้แต่ cyst ที่มี dead larvae

ถ้าหมักแบบไว้ออกชีวน 2 - 3 วัน เชื้อโรคพิชชะตายเกือบหมด ถ้าจะให้แน่ใจปลดล็อกจากเชื้อโรคพิชในการจะเอาไปใช้เป็นปุ๋ย ควรจะใช้เวลาหมัก (retention time) 10 วัน ที่อุณหภูมิ 35°C

ในการใช้ sludge ใส่เป็นปุ๋ยในฟาร์ม การหัว่านบนผิวดินจะเป็นส่วนที่เหมาะสมให้ใช้ออกเป็นตัว ตั้งนั้นเพื่อป้องกันการแพร่ของพยาธิเหล่านี้ ควรใช้วิธีใส่ปุ๋ยให้ลึกลงไว้ในดิน จะทำให้ไข่ฝักออกเป็นตัวได้ยาก ถึงแม้ว่าจะทำให้ไข่ของพยาธิรอดผ่านจากการตายด้วยแสงอุลตราไวโอลेट และความแห้งบนผิวดิน แต่เมื่อถูกฝังในดิน ไข่พยาธิจะได้รับออกชีวนน้อย และไม่แพร่กระจายตามผิวดิน จึงไม่มีโอกาสเข้าสู่ host

3.4 ผลกระทบของการทิ้งขยะรวมกันอยู่ในดิน (Landfill)

เมื่อมีการฝังสารอินทรีย์มาก ๆ ลงในดิน จะมีการย่อยสลายโดยรุ่นกรี๊ดในธรรมชาติ อาจจะแบ่งเป็น 4 ระยะ (Willumsen, 1984) ดังรูปที่ 12



รูปที่ 12 Time after placement. Ref.: Water, Air and Soil Pollution. Year 1980, number 13, page 157-172.

ระยะที่ 1 เป็นระยะที่มีการเจริญของพวก aerobic bacteria ทำให้ออกชีวนหมดไปอย่างรวดเร็ว รวมทั้งสารที่ให้ออกชีวนตัวอยู่ อุณหภูมิจะสูงที่สุด

อย่างมาก ช่วงนี้เป็นระยะเวลาสั้น ๆ โดยทั่วไปไม่เกิน 2 – 3 สัปดาห์

ระยะที่ 2 เป็นระยะที่มีการเจริญของพาก anaerobic bacteria ควรบ่อนไดออกไซด์จะเพิ่มปริมาณขึ้นจนเกือบสูงสุด ใช้ไดเรนถูกผลิตขึ้น ในโดยเรนเริ่มลดลงโดยพาก denitrified bacteria ระยะนี้ประมาณ 11 ถึง 45 วัน

ระยะที่ 3 พาก anaerobic และ methanogenic bacteria เพิ่มจำนวนขึ้น เป็นระยะที่มี基因เพิ่มปริมาณขึ้นจากการที่ 1 จนถึงสิ้นระยะที่ 3 ใช้เวลาประมาณ 180 – 500 วัน

ระยะที่ 4 พาก anaerobic และ methanogenic bacteria เจริญต่อไปอย่างสม่ำเสมอ ซึ่งมีผลให้เกิดมี基因เพิ่มมากขึ้น

ช่วงเวลาจะแตกต่างกันมากหรือน้อย ขึ้นอยู่กับสภาพบรรทุกภาระ ความลึกของหลุมที่ฝัง สภาพของดินและอื่น ๆ อาจนานถึง 20 ปี

เมื่อเกิดภาวะมี基因ขึ้นมาก ๆ ก็จะแพร่ไปตามดิน อาจเกิดการระเบิดเมื่อผสมกับอากาศ ถ้าอยู่ในที่ล้อมรอบด้วยสิ่งก่อสร้าง อาจจะเกิดไฟไหม้อย่างรุนแรง และระเบิดลุกโชนหวาง นอกจากนี้ภาวะมี基因ที่แพร่ไปตามดิน เป็นเหตุให้ดินไหม้และผืดต่าง ๆ ตายได้

เนื่องจากสารให้พลังงานมีราคาสูง ทำให้มีความโน้มเอียงที่จะมีผู้สนใจการค้นคว้า เพื่อเอาอากาศจาก landfill ซึ่งปล่อยก๊าซสูญเปล่า และมี基因ซึ่งทำให้เกิดปัญหาตั้งกล่าวแล้วเพื่อนำมาใช้เป็นพลังงาน

Willumsen (Willumsen, 1984) ได้รวบรวมข้อมูลจาก 6 landfills ซึ่งมีขนาด อาศุ และอยู่ในสิ่งแวดล้อมต่าง ๆ กันในเดนมาร์ค ดังตารางที่ 4

Age year	Size Ha.	Volume mio.t.	Depth	Average watercontent	Average temperature °C
Viborg 8	7.0	0.35	8.0	20	11,5
Arhus 16	20.0	0.91	7.0	52	18,5
Odder 6	1.3	0.05	5.0	26	12,5
Tarm 5	4.0	0.21	5.0	23	12,5
Odense 8	70.0	2.10	18.0	22	24,5
Tune 10	7.0	1.40	19.0	27	36,2

ตารางที่ 4 Water content and temperature (Willumsen, 1984)

ส่วนประกอบของก๊าซที่ได้จาก landfill ทึ้ง 6 และประมาณค่าความร้อนที่จะได้รับ ดังตารางที่ 5

	CH ₄ %	H ₂ %	CO ₂ %	O ₂ %	N ₂ %	Calorific value
Viborg	53.4	4.9	40.7	0.5	0.6	21,915
Arhus	53.5	2.2	42.0	0.7	2.0	19,914
Odder	48.8	4.3	45.1	0.5	1.3	18,546
Tarm	49.9	1.8	41.3	1.9	3.9	18,853
Odense	52.3	2.7	43.5	0.7	0.9	19,666
Tune	52.9	1.7	43.1	0.8	1.5	19,942

ตารางที่ 5 Gas composition (Willumsen, 1984)

นอกจากนี้ Willumsen ยังได้ทดลองทำ landfill ขึ้นในปี 1983 ในพื้นที่ 1 เสคเตอร์ ลักษณะ 5 - 11 เมตร จะใส่ขยะได้ประมาณ 380,000 ตัน และในการทดลองนี้ใส่เพียง 50,000 ตัน ทดลองดูฤทธิ์ของกากอาหาร ผลิต กากอาหารได้ประมาณ 20 ลูกบาศก์เมตร/ชั่วโมง และยังมีปัญหาอีกมาก ถ้าจะนำกากอาหารไปใช้