

บรรณานุกรม

นันหนา สันติทวี 2518 เคมีของน้ำเสีย เอกสารวิชาการกองอนามัยสิ่งแวดล้อม
กรมอนามัยกระทรวงสาธารณสุข

ไฟฟารอน พระประภา และมั่นสิน ทับทูลไชย 2519 การกำจัดน้ำโสโครกจากโรงงานทำน้ำยาดูดโดยใช้เกริ่องกรองแบบแอนโดโรบิก งานวิจัยหมายเลข 17-SA-2519 คณบดีวิทยาลัยการแพทย์ จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

มนตรี จุฬาวัฒนา 2516 เรื่องเคมี ภาควิชาเรื่องเคมี คณวิทยาศาสตร์ มหาวิทยาลัยมหิดล เสริมพล รัตตนา 2518 การกำจัดน้ำทึบจากโรงงานอุตสาหกรรมและแหล่งชุมชน หน่วยวิศวกรรมสิ่งแวดล้อม สถาบันวิจัยวิทยาศาสตร์ประยุกต์แห่งประเทศไทย

Abelson, P.H., and Aldous, E. 1950. Ion Antagonisms in Microorganisms: Interference of Normal Magnesium Metabolism by Nickel, Cobalt, Cadmium, Zinc and Manganese. Jour. Bacteriol., 60:401

Albertson, O.E. 1961. Ammonia Nitrogen and Anaerobic Environment.

JWPCF, Vol.33, No.9, pp.978-995.

Andrews, J.F., and Pearson, E.A. 1965. Kinetics and Characteristics of Volatile Acid Production in Anaerobic Fermentation Processes. Int.J.Air Wat.Poll., Vol.9, pp.439-461.

Barker, H.A. 1941. Studies on the Methane Fermentation V. Biochemical Activities of Methanobacterium Omelianskii. Journal of Biological Chemistry, 131:153.

Barker, H.A. 1956. Biological Formation of Methane. Industrial and Engineering Chemistry, Vol.48, No.9, pp.1,438-1,443

- Buswell, A.M., and Morgan, G.B. 1963. Paper Chromatographic Method for Volatile Acids: III-Toxicity of Propionic Acid. Proc. of the 17th Ind. Waste Conf., Purdue University, Ext. Ser. 112, p.377.
- Clark, R.H., and Speece, R.E. 1970. The pH Tolerance of Anaerobic Digestion. International Association of Water Pollution Research, Vol.2, pp.27/1-27/14
- Dilallo, R., and Albertson, O.E. 1961. Volatile Acids by Direct Titration. JWPCF, Vol.33, No.4, pp.356-365.
- Dixon, M., and Webb, E.C. 1958. Enzymes. Academic Press. New York.
- Eckenfelder, W.W., Jr., and O'Conner, D.J. 1961. Biological Waste Treatment, Pergamon Press, Oxford.
- El-Shafie, T.T., and Bloodgood, D.E. 1973. Anaerobic Treatment in a Multiple Upflow Filter System. JWPCF, Vol.45, No.11, pp.2,345-2,357
- Heukelekian, H., and Berger, H.F. 1951. Production of Volatile Neutral Compounds During Digestion of Sewage Solids and Industrial Wastes. Sewage Ind. Wastes, Vol.23, pp.1,373-1,379.
- Jennett, J.C., and Dennis, N.D., Jr., 1975. Anaerobic Filter Treatment of Pharmaceutical waste. JWPCF, Vol.47, No.1 pp.104-121.

- Jeris, J.S., and McCarty, P.L. 1962. The Biochemistry of Methane Fermentation Using C^{14} Tracers. JWPCF, Vol. 37, No. 2, pp. 178-192.
- Kugelman, I.J., and McCarty, P.L. 1965. Cation Toxicity and Stimulation in Anaerobic Waste Treatment. JWPCF, Vol. 37, No. 1.
- Lawrence, A.W., and McCarty, P.L. 1969. Kinetics of Methane Fermentation in Anaerobic Treatment. JWPCF, Vol. 41, No. 2, Part 2, pp. R1-R17.
- Lovan, C.R., and Foree, E.G. 1971. The Anaerobic Filter for the Treatment of Brewery Press Liquor Waste. Proc. of the 26th Ind. Waste Conf., Purdue University, pp. 1,074-1,086.
- McCarty, P.L., and McKinney, R.E. 1961. Volatile Acid Toxicity in Anaerobic Digestion. JWPCF, Vol. 33, No. 3, pp. 223-232.
- McCarty, P.L. 1964. Anaerobic Waste Treatment Fundamentals: Part One. Public Works, September, pp. 107-112.
- McCarty, P.L. 1964. Anaerobic Waste Treatment Fundamentals: Part Two. Public Works, October, pp. 123-126.
- McCarty, P.L. 1964. Anaerobic Waste Treatment Fundamentals: Part Three. Public Works, November, pp. 91-94.
- McCarty, P.L. 1964. Anaerobic Waste Treatment Fundamentals: Part Four. Public Works, December, pp. 95-99.
- McCarty, P.L. 1968. Anaerobic Treatment of Soluble Wastes. Advances in Water Quality Improvement, (Eds. GLOYNA, E.F., and ECKENFELDER, W.W., Jr.), University of Texas, Austin, pp. 336-351.

- McKinney, R.E.1962. Microbiology for Sanitary Engineers, Mc Graw-Hill Book Co., Inc., New York.
- Plummer, A.H., Jr., Malina, J.F., Jr., and Eckefelder, W.W., Jr., 1968. Stabilization of a Low Solids Carbohydrate Waste by an Anaerobic Submerged Filter. Proc. of the 23rd Ind. Waste Conf., Purdue University, pp.462-473.
- Pohland, F.C., and Bloodgood, D.E.1963. Laboratory Studies on Mesophilic and Thermophilic Anaerobic Sludge Digestion. JWPCF, Vol.35, pp.11-42.
- Pohland, F.G.1964. High-Rate Digestion. Water & Sewage Works, Vol.111, No.6, pp.212-265.
- Prescott, S.C., and Dunn, C.G.1949. Industrial Microbiology, McGraw-Hill Book Co., Inc., New York.
- Raman, V., and Chakladar, N.1972. Upflow Filters for Septic Tank Effluents. JWPCF, Vol.44, No.8, pp.1,552-1,560.
- Rundolphs, W. 1928. The Effect of Salt on Sludge Digestion. Public Health Report, 43:874.
- Saiphanich, S. 1975. Application of Anaerobic Filter for Treatment of Tapioca Starch Waste, M.Eng.Thesis, Chulalongkorn University.
- Sanders, F.A., and Bloodgood, D.E. 1965. The Effect of Nitrogen-to-Carbon Ratio on Anaerobic Decomposition. JWPCF, Vol.37, No.12, pp.1,742-1,752.

- Simpson, J.R.1959. Some aspects of the biochemistry of anaerobic digestion. Waste Treatment, Pergamon Press, pp.32.
- Smith, P.H., and Hungate, R.E.1958. Isolation and Characterization of Methanobacterium ruminantium. sp., J.Bacteriol, Vol.75, pp.713-718.
- Speece, R.L., and McCarty, P.L.1962. Nutrient Requirements and Biological Solids Accumulation in Anaerobic Digestion. Proceeding of the International Conference on Water Pollution Research, Pergamon Press.
- Standard Methods.1964. Standard Methods for the Examination of Water and Wastewater. 13th Ed., APHA, AWWA, and the WPCF, New York.
- Stewart, M.J.1964. Activated Sludge Process Variations. The Complete Spectrum. Part III. Effluent Quality-Process Loading Relationship. Water and Sewage Works, Reference No., R-260.
- Taylor, D.W.1971. Full-Scale Anaerobic Trickling Filter Evaluation. Proceedings Third National Symposium on Food Processing Wastes, U.S. EPA., pp.151-162.
- Thimann, K.V.1963. The Life of Bacteria, The McMillan Co., New York. pp.167.
- Toerien, O.F.1970. Population Description of the Non-Methanogenic Phase of Anaerobic Digestion-(I) Isolation, Characterization and Identification of Numberically Important Bacteria. Water Res., Vol.4, No.2, pp.129.

- Torpey, W.N.1955. Loading to Failure of a Pilot High-Rate
Digester. Sewage and Industrial Wastes, Vol.27, No.2,
pp.121.
- Wood, W.A.1962. Fermentation of Carbohydrates and Related C
Compounds. The Bacteria. Vol.11: Metabolism, pp.59-149,
Academic Press, New York.
- Young, J.C., and McCarty, P.L.1969. The Anaerobic Filter for
Waste Treatment. JWPCF, Vol.41, No.5, Part 2, pp.R160-R173.
- Zajic, J.E.1971. Water Pollution : Disposal and Reuse, Vol.1,
March Dekler, Inc. New York.
- Zeikus, J.G., and Wolfe, R.S.1972 Methanobacterium Thermoauto-
trophicus An Anaerobic, Autotrophic, Extreme Thermophilic.
Journal Bacteriology, Vol.109 No.2, pp.707.

ภาคผนวก

ตารางที่ 1 ประสิทธิภาพการกำจัด COD & BOD₅ ของเครื่องกรองแบบแอนโดร์บิกเครื่องที่ 1
 (Filter 1) และเครื่องที่ 2 (Filter 2)

วัน เดือน ปี	น้ำทิ้งที่เข้าสู่เครื่องกรอง (Influent)		น้ำทิ้งที่ออกจากเครื่องกรองที่ 1(Effluent Filter 1)		น้ำทิ้งที่ออกจากเครื่องกรองที่ 2(Effluent Filter 2)		การกำจัด COD & BOD ₅ ของเครื่องกรองที่ 1		การกำจัด COD & BOD ₅ ของเครื่องกรองที่ 2	
	COD	BOD ₅	COD	BOD ₅	COD	BOD ₅	รอยละของ การกำจัด COD	รอยละของ การกำจัด BOD ₅	รอยละของ การกำจัด COD	รอยละของ การกำจัด BOD ₅
	มก./ค.	มก./ค.	มก./ค.	มก./ค.	มก./ค.	มก./ค.				
11 เม.ย. 19	1,237	920	155	39	294	71	87.1	95.8	76.2	92.3
12 "	19	1,297		154		236		88.1		81.8
13 "	19	1,294		122		237		90.4		81.7
14 "	19	1,285	804	124	36	260	63	90.4	95.5	79.8
15 "	19	1,325		151		250		88.6		81.1
16 "	19	1,280		132		246		89.7		80.8
17 "	19	1,327	895	154	54	285	77	88.4	94.1	78.5
18 "	19	1,280		143		218		88.8		82.9
19 "	19	1,261		113		228		91.0		81.9
20 "	19	1,242	817	111	28	243	74	91.1	96.57	80.4
										90.9

ตารางที่ 1 (ต่อ)

วัน เดือน ปี	น้ำทิ้งที่เข้าสู่เครื่องกรอง (Influent)		น้ำทิ้งที่ออกจากเครื่องกรองที่ 1(Effluent Filter 1)		น้ำทิ้งที่ออกจากเครื่องกรองที่ 2(Effluent Filter 2)		การกำจัด COD&BOD ₅ ของเครื่องกรองที่ 1		การกำจัด COD&BOD ₅ ของเครื่องกรองที่ 2	
	COD มก./ล.	BOD ₅ มก./ล.	COD มก./ล.	BOD ₅ มก./ล.	COD มก./ล.	BOD ₅ มก./ล.	ร้อยละของ การกำจัด COD	ร้อยละของ การกำจัด BOD ₅	ร้อยละของ การกำจัด COD	ร้อยละของ การกำจัด BOD ₅
21 เม.ย. 19	2,510	1,618	290	70	542	159	88.5	95.2	78.4	90.1
22 " 19	2,610		325		597		87.6		77.1	
23 " 19	2,602		240		480		90.7		81.6	
24 " 19	2,680	1,469	291	89	410	180	89.1	94.0	84.7	87.8
25 " 19	2,673		253		421		90.5		84.2	
26 " 19	2,564		205		449		92.0		82.5	
27 " 19	2,684	1,491	199	51	421	127	92.6	96.3	84.3	91.5
28 " 19	2,526		205		411		91.9		83.7	
29 " 19	2,430	1,530	180	47	421	129	92.6	97.0	82.7	91.5
30 " 19	2,554		200		443		92.1		82.7	
1 " 19	2,504	1,520	184	51	418	110	92.7	96.6	83.3	82.9

ตารางที่ 1 (ก)

วัน เดือน ปี	นำทางที่เข้าสู่เครื่องกรอง (Influent)		นำทางที่ออกจากเครื่องกรองที่ 1 (Effluent Filter 1)		นำทางที่ออกจากเครื่องกรองที่ 2 (Effluent Filter 2)		การกำจัด COD & BOD ₅ ของเครื่องกรองที่ 1		การกำจัด COD & BOD ₅ ของเครื่องกรองที่ 2	
	COD มก./ล.	BOD ₅ มก./ล.	COD มก./ล.	BOD ₅ มก./ล.	COD มก./ล.	BOD ₅ มก./ล.	ร้อยละของ การกำจัด COD	ร้อยละของ การกำจัด BOD ₅	ร้อยละของ การกำจัด COD	ร้อยละของ การกำจัด BOD ₅
2 พ.ค. 19	2,591		203				92.2		82.2	
3 พ.ค. 19	2,497	1,399	189	53	392	109	92.4	96.1	84.3	92.7
4 " 19	5,123	4,122	1,901	448	1,901	878	78.5	89.1	62.9	78.8
5 " 19	4,820		1,110		1,861		77.1		61.4	
6 " 19	5,370	4,010	1,100	510	1,854	818	79.5	87.4	65.5	79.5
7 " 19	4,860		962		1,614		80.2		66.8	
8 " 19	4,991	3,513	891	397	1,490	674	82.1	88.6	70.1	80.8
9 " 19	5,103		817		1,521		84.0		70.2	
10 " 19	5,201		908		1,580		82.5		69.6	
11 " 19	5,117	3,722	811	351	1,491	649	84.2	90.5	70.9	82.5
12 " 19	5,006		802		1,386		84.0		72.3	
13 " 19	5,100		820		1,402		83.9		72.5	

ตารางที่ 1 (ต่อ)

วัน เดือน ปี	นำเข้าสู่เครื่องกรอง (Influent)		นำเข้าสู่ออกจากเครื่อง กรองที่ 1(Effluent Filter 1)		นำเข้าสู่ออกจากเครื่อง กรองที่ 2(Effluent- Filter 2)		การกำจัด COD & BOD ของเครื่องกรองที่ 1		การกำจัด COD & BOD ของเครื่องกรองที่ 2	
	COD มก./ล.	BOD ₅ มก./ล.	COD มก./ล.	BOD ₅ มก./ล.	COD มก./ล.	BOD ₅ มก./ล.	ร้อยละของ การกำจัด COD	ร้อยละของ การกำจัด BOD ₅	ร้อยละของ การกำจัด COD	ร้อยละของ การกำจัด BOD ₅
14 ต.ค. 19	5,118	3,618	801	343	1,524	701	84.3	90.5	70.2	82.9
15 "	5,050		810		1,438		84.0		71.5	
16 "	5,102		824		1,440		83.8		71.8	
17 "	4,997	3,712	790	263	1,376	498	84.2	92.9	72.5	86.6
18 "	5,087		804		1,407		84.1		72.3	
19 "	7,482	5,240	2,588	1,028	3,434	1,416	65.4	80.5	54.1	73.0
20 "	7,381		2,018		3,175		72.7		57.0	
21 "	7,401		2,006		2,820		72.9		61.9	
22 "	7,562	4,718	1,987	7,011	2,548		73.7	85.2	66.3	
23 "	7,437		1,820		2,641	1,320	75.5		64.5	78.4

ตารางที่ 1 (ต่อ)

วัน เดือน ปี	น้ำทิ้งเข้าสู่เครื่องกรอง (Influent)		น้ำทิ้งที่ออกจากเครื่องกรอง กรองที่ 1 (Effluent-Filter 1)		น้ำทิ้งที่ออกจากเครื่องกรอง กรองที่ 2 (Effluent-Filter 2)		การกำจัด COD & BOD ₅ ของเครื่องกรองที่ 1		การกำจัด COD & BOD ₅ ของเครื่องกรองที่ 2	
	COD มก./ล.	BOD ₅ มก./ล.	COD มก./ล.	BOD ₅ มก./ล.	COD มก./ล.	BOD ₅ มก./ล.	ร้อยละของ การกำจัด COD	ร้อยละของ การกำจัด BOD ₅	ร้อยละของ การกำจัด COD	ร้อยละของ การกำจัด BOD ₅
24 พ.ค. 19	7,497		1,763		2,637		76.5		64.8	
25 " 19	7,608	4,959	1,948	567	2,741	1,292	74.4	88.5	64.0	
26 " 19	7,438		1,701		2,687		77.1		63.9	
27 " 19	7,552		1,728		2,602		77.1		65.5	74.0
28 " 19	7,498	5,016	1,698	688	2,514	1,201	77.4		66.5	
29 " 19	7,589		1,799		2,512		76.3	86.3	66.9	76.0
30 " 19	7,618		1,698		2,597		77.7		65.9	
31 " 19	7,501	5,106	1,702	654	2,601	1,220	77.3	87.2	65.3	76.2
1 มิ.ย. 19	5,027	3,917	1,017	401	1,810	810	79.8	89.8	64.0	79.5
2 "	4,823		954		1,602		80.2		66.8	

ตารางที่ 1 (ต่อ)

วัน เดือน ปี	น้ำทิ้งเข้าสู่เครื่องกรอง (Influent)		น้ำทิ้งทุกจากเครื่อง กรองที่ 1(Effluent- Filter 1)		น้ำทิ้งทุกจากเครื่อง กรองที่ 2(Effluent- Filter 2)		การกำจัด COD & BOD ₅ ของเครื่องกรองที่ 1		การกำจัด COD & BOD ₅ ของเครื่องกรองที่ 2	
	COD มก./ล.	BOD ₅ มก./ล.	COD มก./ล.	BOD ₅ มก./ล.	COD มก./ล.	BOD ₅ มก./ล.	ร้อยละของ การกำจัด COD	ร้อยละของ การกำจัด BOD ₅	ร้อยละของ การกำจัด COD	ร้อยละของ การกำจัด BOD ₅
3 ม.ย. 19	4,997		867		1,567		82.6		68.6	
4 " 19	4,937	3,701	841	398	1,461	647	83.0	91.9	70.4	82.5
5 " 19	5,102		850		1,442		83.7		71.7	
6 " 19	5,009		769		1,327		84.6		73.5	
7 " 19	4,950	3,810	721	276	1,341	523	85.4	93.0	72.9	86.3
8 " 19	5,108		720		1,342		86.0		73.7	
9 " 19	5,048		658		1,321		86.9		73.8	
10 " 19	5,061	3,967	651	242	1,327	506	87.1	93.9	73.8	87.2
11 " 19	4,880		600		1,250		87.7		74.4	
12 " 19	4,986	3,761	648	237	1,304	498	87.0	93.69	73.8	86.76

ตารางที่ 1 (ต่อ)

วัน เดือน ปี	น้ำทิ้งที่เข้าสู่เครื่องกรอง (Influent)		น้ำทิ้งที่ออกจากเครื่อง กรองที่ 1 (Effluent Filter 1)		น้ำทิ้งที่ออกจากเครื่อง กรองที่ 2(Effluent- Filter 2)		การกำจัด COD & BOD ₅ ของเครื่องกรองที่ 1		การกำจัด COD & BOD ₅ ของเครื่องกรองที่ 2	
	COD มก./ล.	BOD ₅ มก./ล.	COD มก./ล.	BOD ₅ มก./ล.	COD มก./ล.	BOD ₅ มก./ล.	ร้อยละของ การกำจัด COD	ร้อยละของ การกำจัด BOD ₅	ร้อยละของ การกำจัด COD	ร้อยละของ การกำจัด BOD ₅
13 ม.ย. 19	4,892	3,761	2,068	897	3,921	1,647	57.7	76.2	19.8	55.6
14 " 19	4,979		1,915		3,847		61.5		22.7	
15 " 19	5,094		1,710		4,014		66.3		21.2	
16 " 19	4,886	3,598	1,648	614	4,118	2,015	66.3	83.1	15.7	44.0
17 " 19	4,917		1,601		4,007		67.4		18.5	
18 " 19	5,044		1,584		3,848		68.6		23.7	
19 " 19	5,017	3,997	1,540	587	3,765	1,814	69.3	85.4	24.9	54.8
20 " 19	5,250		1,511		3,960		71.2		24.6	
21 " 19	5,201		1,484		4,110		71.5		20.9	
22 " 19	5,258	4,021	1,491	501	4,249	2,108	71.6	87.5	19.2	47.6
23 " 19	5,200		1,469		4,117		71.8		20.8	
24 "	5,102	3,967	1,487	484	4,067	2,301	71.0	87.8	20.2	42.0

ตารางที่ 2 การเปลี่ยนแปลงของสภาพความเป็นกรด (Alkalinity) และกรดอินทรีย์ที่มีกลิ่น
ของเครื่องกรองแบบแอนโดรบิกเครื่องที่ 1 และเครื่องที่ 2

วัน เดือน ปี	สภาพความเป็นกรด (Alkalinity)					กรดอินทรีย์ที่มีกลิ่น ของเครื่องกรอง (Volatile acids) mg./l. as acetic acid		
	น้ำทึบที่เข้าสู่ เครื่องกรอง	เครื่องกรองที่ 1	เครื่องกรองที่ 2					
	น้ำทึบที่เข้าสู่ เครื่องกรอง	น้ำทึบความ สูง 15 ซม.	น้ำทึบจาก เครื่องกรอง	น้ำทึบความ สูง 15 ซม.	น้ำทึบจาก เครื่องกรอง	น้ำทึบที่เข้าสู่ เครื่องกรอง	น้ำทึบจาก เครื่องกรอง ที่ 1	น้ำทึบจาก เครื่องกรอง ที่ 2
11 เม.ย. 19	180	480	510	580	630	345	30	30
12 เม.ย. 19	230	680	720	470	510	320	30	50
13 เม.ย. 19	130	650	700	660	720	310	40	40
14 เม.ย. 19	130	620	690	610	690	170	40	30
15 เม.ย. 19	150	610	670	600	670	480	40	70
16 เม.ย. 19	100	610	650	670	600	345	90	60
17 เม.ย. 19	110	670	730	580	700	245	40	60
18 เม.ย. 19	330	620	660	600	760	405	50	60
19 เม.ย. 19	200	610	700	600	670	600	40	70
20 เม.ย. 19	140	620	680	590	680	480	40	60

ตารางที่ 2 (ต่อ)

วัน เดือน ปี	สภาพความเป็นกรด (Alkalinity)					กรดอินทรีย์ที่ไม่เกาดเล็ก (Volatile acids) มก./ล. as acetic acid		
	น้ำทิ้งที่เข้าสู่ เครื่องกรอง	เครื่องกรองที่ 1		เครื่องกรองที่ 2		น้ำทิ้งที่เข้าสู่ เครื่องกรอง	น้ำทิ้งจาก เครื่องกรองที่ 1	น้ำทิ้งจาก เครื่องกรองที่ 2
		ที่ระดับความ ลึก 15 มม.	ที่นำทิ้งจาก เครื่องกรอง	ที่ระดับความ ลึก 15 มม.	นำทิ้งจาก เครื่องกรอง			
21 เม.ย.19	270	850	900	960	1,040	750	130	170
22 เม.ย.19	300	830	910	940	1,030	405	300	245
23 เม.ย.19	350	900	920	950	1,030	420	110	170
24 เม.ย.19	360	1,080	1,060	950	1,040	300	60	160
25 เม.ย.19	460	980	1,020	910	940	645	110	140
26 เม.ย.19	470	1,050	1,020	930	765	285	70	90
27 เม.ย.19	250	1,110	1,110	950	1,030	645	80	70
28 เม.ย.19	320	970	1,050	1,020	615	360	70	60
29 เม.ย.19	320	1,010	1,100	950	1,030	630	70	110
30 เม.ย.19	240	1,040	1,120	1,090	1,100	600	70	110
1 พ.ค. 19	310	1,090	1,160	1,080	1,100	750	80	100

ตารางที่ 2 (ต่อ)

วัน เดือน ปี	สภาพความเป็นกรด (Alkalinity)					กรดอนทรีย์ในเดือนเล็ก (Volatile acids) มก./ล. as acetic acid		
	น้ำทึบที่เข้าสูตร เครื่องกรอง	เครื่องกรองที่ 1		เครื่องกรองที่ 2				
		ที่ระดับความสูง 15 ซม.	น้ำทึบจาก เครื่องกรอง	ที่ระดับความสูง 15 ซม.	น้ำทึบจาก เครื่องกรอง	น้ำทึบที่เข้าสูตร เครื่องกรอง	น้ำทึบจาก เครื่องกรอง ที่ 1	น้ำทึบจาก เครื่องกรอง ที่ 2
2 พ.ค. 19	240	1,040	1,100	1,040	1,130	765	90	90
3 พ.ค. 19	330	1,080	1,120	1,070	1,120	300	70	100
4 พ.ค. 19	230	1,590	1,690	1,630	1,780	900	600	825
5 พ.ค. 19	630	1,580	1,600	1,840	1,860	1,395	570	700
6 พ.ค. 19	280	1,600	1,720	1,750	1,800	1,095	600	715
7 พ.ค. 19	240	1,790	1,800	1,860	1,870	900	330	730
8 พ.ค. 19	300	1,710	1,800	1,710	1,810	825	480	450
9 พ.ค. 19	290	1,700	1,780	1,720	1,750	700	380	600
10 พ.ค. 19	400	1,680	1,700	1,610	1,640	730	330	465
11 พ.ค. 19	450	1,900	2,230	1,920	2,310	1,095	375	510
12 พ.ค. 19	300	1,900	2,120	1,760	1,800	915	435	420

ตารางที่ 2 (ต่อ)

วัน เดือน ปี	สภาพความเป็นด่าง (Alkalinity)					กรดคิโนทริฟ์ที่ไม่เด่นเด็ก (Volatile acids) mg./l. as acetic acid		
	น้ำทึบเทาสูง เครื่องกรอง	เครื่องกรองที่ 1		เครื่องกรองที่ 2				
	ที่ระดับความสูง 15 ม.	น้ำทึบจาก เครื่องกรอง	ที่ระดับความสูง 15 ม.	น้ำทึบจาก เครื่องกรอง	น้ำทึบเทาสูง เครื่องกรอง	น้ำทึบจาก เครื่องกรอง ที่ 1	น้ำทึบจาก เครื่องกรอง ที่ 2	
13 พ.ค. 19	310	1,970	2,320	1,860	2,300	810	300	450
14 พ.ค. 19	300	1,920	2,260	1,770	2,100	715	330	510
15 พ.ค. 19	270	2,220	2,120	1,960	2,060	900	345	375
16 พ.ค. 19	340	2,200	2,270	4,000	2,000	745	375	435
17 พ.ค. 19	400	2,310	2,310	2,050	2,210	715	480	600
18 พ.ค. 19	410	2,260	2,320	2,150	2,300	730	300	545
19 พ.ค. 19	260	2,870	2,870	3,000	3,410	1,350	1,200	1,650
20 พ.ค. 19	320	2,900	2,990	2,910	3,550	1,350	1,095	1,425
21 พ.ค. 19	270	2,950	3,030	3,010	3,480	1,200	795	1,500
22 พ.ค. 19	200	3,030	3,210	3,140	3,390	1,170	615	1,395
23 พ.ค. 19	210	3,390	3,410	3,270	3,310	900	600	1,170

ตารางที่ 2 (ต่อ)

วัน เดือน ปี	สภาพความเป็นค้าง (Alkalinity)					กรดอมทรีย์สัมภูมิเลกุลเด็ก (Volatile acids) มก./ล. as acetic acid		
	เครื่องกรอง	น้ำทุบที่เข้าสู่ เครื่องกรอง	เครื่องกรองที่ 1		เครื่องกรองที่ 2	น้ำทุบที่เข้าสู่ เครื่องกรอง	น้ำทุบจาก เครื่องกรองที่ 1	น้ำทุบจาก เครื่องกรองที่ 2
		ที่ระดับความสูง 15 ซม.	น้ำทุบจาก เครื่องกรอง	ที่ระดับความสูง 15 ซม.	น้ำทุบจาก เครื่องกรอง			
24 พ.ค. 19	300	3,390	3,420	3,280	3,410	1,170	600	1,350
25 พ.ค. 19	350	3,450	3,510	3,290	3,460	1,200	600	900
26 พ.ค. 19	410	3,460	3,610	3,390	3,510	1,350	675	1,095
27 พ.ค. 19	520	3,520	3,680	3,430	3,530	1,200	600	1,080
28 พ.ค. 19	310	3,420	3,500	3,230	3,490	1,095	795	1,200
29 พ.ค. 19	410	3,390	3,470	3,200	3,470	1,350	600	1,100
30 พ.ค. 19	290	3,290	3,460	3,180	3,360	1,180	510	1,170
31 พ.ค. 19	300	3,460	3,450	3,200	3,411	900	615	900
1 มิ.ย. 19	300	3,410	3,650	3,010	3,400	900	245	480
2 มิ.ย. 19	250	3,230	3,550	3,020	3,380	1,170	320	405
3 มิ.ย. 19	350	3,650	3,860	3,120	1,510	1,350	320	420

ตารางที่ 2 (ต่อ)

วัน เดือน ปี	ส่วนพิเศษความเป็นด่าง (Alkalinity)					กรดคินทร์ฟูมไม่เลกุลเด็ก (Volatile acids)) มก./ล. as acetic acid		
	น้ำทึบที่เข้มข้น เครื่องกรอง	เครื่องกรองที่ 1		เครื่องกรองที่ 2		น้ำทึบที่เข้มข้น เครื่องกรอง	น้ำทึบจาก เครื่องกรอง ที่ 1	น้ำทึบจาก เครื่องกรอง ที่ 2
		ที่ระดับความ สูง 15 ซม.	น้ำทึบจาก เครื่องกรอง	ที่ระดับความ สูง 15 ซม.	น้ำทึบจาก เครื่องกรอง			
4 มิ.ย. 19	450	3,710	3,960	3,160	3,670	1,200	245	345
5 มิ.ย. 19	370	3,680	3,900	3,280	3,680	1,320	180	420
6 มิ.ย. 19	240	3,700	3,860	3,270	3,590	1,080	285	405
7 มิ.ย. 19	260	3,690	3,880	3,280	3,610	915	170	435
8 มิ.ย. 19	320	3,800	3,990	3,310	3,780	1,095	180	405
9 มิ.ย. 19	310	3,710	3,880	3,410	3,760	900	180	360
10 มิ.ย. 19	350	3,650	3,970	3,420	3,850	975	245	375
11 มิ.ย. 19	300	3,750	3,870	3,390	3,710	1,080	320	405
12 มิ.ย. 19	280	3,680	3,760	3,390	3,610	915	180	420
13 มิ.ย. 19	330	1,900	2,290	1,870	1,900	1,095	1,270	1,800
14 มิ.ย. 19	410	2,010	2,380	1,820	1,360	1,170	900	1,500
15 มิ.ย. 19	400	1,920	2,260	1,900	1,960	900	735	1,425

ตารางที่ 2 (ต่อ)

วัน เดือน ปี	สภาพความเป็นด่าง (Alkalinity)					กรดอินทรีย์ที่ไม่เดกูลเล็ก (Volatile acids) มก./ล. as acetic acid		
	น้ำทึบเทา สีครอง กรอง	เครื่องกรองที่ 1	เครื่องกรองที่ 2	น้ำทึบเทาสี สูง 15 มม. เครื่องกรอง	น้ำทึบเทา สูง 15 มม. เครื่องกรอง			
	น้ำทึบเทา สี เครื่อง กรอง	ห้องคบความ ชื้น 15 มม.	น้ำทึบเทา สี เครื่องกรอง	ห้องคบความ ชื้น 15 มม. เครื่องกรอง	น้ำทึบเทา สี เครื่องกรอง	น้ำทึบเทาสี สูง 15 มม. เครื่องกรอง	น้ำทึบเทา สี เครื่องกรองที่ 1	น้ำทึบเทา สี เครื่องกรองที่ 2
16 มิ.ย. 19	440	2,280	2,680	1,890	1,990	1,305	615	1,650
17 " 19	270	2,222	2,670	1,840	1,870	1,080	750	1,450
18 " 19	280	2,160	2,480	1,780	1,810	1,080	750	1,450
19 " 19	360	2,250	2,680	1,790	1,800	975	645	1,395
20 " 19	380	2,270	2,600	1,700	1,750	1,055	615	1,700
21 " 19	340	2,320	2,490	1,770	1,800	1,300	600	1,800
22 " 19	370	1,920	2,280	1,810	1,860	1,220	630	1,945
23 " 19	350	2,120	2,240	1,710	1,890	900	615	1,815
24 " 19	390	2,210	2,340	1,730	1,910	915	600	1,465

ตารางที่ 3 ปริมาณตะกอนแขวนลอย (SS.) และปริมาณของแข็งทั้งหมดที่ໄว้แล้ว (TVS.)
ในน้ำทิ้ง (Effluent) จากเครื่องกรองหง 2 เครื่อง

วัน เดือน ปี	ตะกอนแขวนลอย (SS.) มก./ล.			ของแข็งที่ໄว้แล้วทั้งหมด (TVS.) มก./ล.		
	น้ำทิ้งที่เข้า เครื่องกรอง	น้ำทิ้งจากเครื่อง กรองที่ 1	น้ำทิ้งจากเครื่อง กรองที่ 2	น้ำทิ้งที่เข้า เครื่องกรอง	น้ำทิ้งจากเครื่อง กรองที่ 1	น้ำทิ้งจากเครื่อง กรองที่ 2
11 เม.ย. 19	80	52	96	1,020	118	287
12 " 19	96	60	104			
13 " 19	106	36	112			
14 " 19	78	32	84			
15 " 19	75	44	54	1,363	185	242
16 " 19	86	78	70			
17 " 19	108	70	80			
18 " 19	98	60	90			
19 " 19	112	60	92	1,242	102	202
20 " 19	80	70	108			

ตารางที่ 3 (ต่อ)

วัน เดือน ปี	คงกอนแซวนโดย (SS.) มก./ค.			คงแม่งที่โวแอลไหสหหมก (TVS.) มก./ค.		
	นำทั้งที่เข้า เครื่องกรอง	นำทั้งจากเครื่อง กรองที่ 1	นำทั้งจากเครื่อง กรองที่ 2	นำทั้งที่เข้า เครื่องกรอง	นำทั้งจากเครื่อง กรองที่ 1	นำทั้งจากเครื่อง กรองที่ 2
21 เม.ย. 19	140	98	210	2,601	212	489
22 " 19	150	62	152			
23 " 19	180	90	120			
24 " 19	110	48	140			
25 " 19	212	60	98	1,589	249	411
26 " 19	216	48	100			
27 " 19	114	80	120			
28 " 19	212	60	124			
29 " 19	190	70	132	2,382	174	342
30 " 19	198	80	140			
1 พ.ค. 19	240	98	134			
2 " 19	202	60	140			
3 " 19	210	62	122			
4 " 19	240	120	302	5,001	1,210	1,864

ตารางที่ 3 (ต่อ)

วัน เดือน ปี	ลงทะเบียนแขวนโดย นก./ค.			ของแข็งท่อและห้องน้ำ (TVS.) นก./ค.		
	นำทงที่เข้า เครื่องกรอง	นำทงจากเครื่อง กรองที่ 1	นำทงจากเครื่อง กรองที่ 2	นำทงที่เข้า เครื่องกรอง	นำทงจากเครื่อง กรองที่ 1	นำทงจากเครื่อง กรองที่ 2
5 พ.ค. 19	200	150	298			
6 "	216	122	250			
7 "	208	80	282			
8 "	242	82	276	4,674	808	1,510
9 "	198	84	212			
10 "	200	96	194			
11 "	240	120	210	5,410	834	1,467
12 "	220	118	224			
13 "	180	100	238			
14 "	186	130	196			
15 "	250	96	214	5,470	818	1,440
17 "	202	82	284			
18 "	240	98	222	4,812	797	1,423

ตารางที่ 3 (ต่อ)

วัน เดือน ปี	คงก้อนและน้ำดอย มก. / ค. (SS.)			ของแข็งหิมะและหิมะทึบ มก. / ค. (TVs.)		
	น้ำที่เข้า กรองกรอง	น้ำที่จากเครื่อง กรองที่ 1	น้ำที่จากเครื่อง กรองที่ 2	น้ำที่เข้า กรองกรอง	น้ำที่จากเครื่อง กรองที่ 1	น้ำที่จากเครื่อง กรองที่ 2
19 พ.ค. 19	260	180	394			
20 "	242	160	340			
21 "	202	186	310			
22 "	240	180	402	7,820	1,782	2,024
23 "	280	120	382			
24 "	232	132	240			
25 "	310	138	320			
26 "	250	150	324	7,470	1,671	2,438
27 "	262	122	312			
28 "	224	152	280			
29 "	206	140	314			
30 "	198	150	362	6,781	1,402	2,064

ตารางที่ 3 (ต่อ)

วัน เดือน	อะก้อนแซวนโดย มก./ค. (ss.)			ของแข็งที่โวแล้วให้หงหงด(TVS.) มก./ค.		
	นำหงที่เข้า เครื่องกรอง	นำหงจากเครื่อง กรองที่ 1	นำหงจากเครื่อง กรองที่ 2	นำหงที่เข้า เครื่องกรอง	นำหงจากเครื่อง กรองที่ 1	นำหงจากเครื่อง กรองที่ 2
31 พ.ค. 19	214	144	390			
1 มิ.ย. 19	180	84	120	5,214	1,324	1,696
2 " 19	210	72	132			
3 " 19	214	62	118			
4 " 19	242	48	100			
5 " 19	230	50	98	5,064	840	1,341
6 " 19	228	56	120			
7 " 19	260	68	108			
8 " 19	220	68	112			
9 " 19	224	72	114	5,004	502	1,310
10 " 19	206	54	84			
11 " 19	200	48	120			

ตารางที่ ๓ (ต่อ)

วัน เดือน ปี	ลงทะเบียนเขียนลง นก./ค.			ของแข็งที่โวแลก นก./ค.		
	น้ำหนักเข้า เครื่องกรอง	น้ำหนักจากเครื่อง กรองที่ 1	น้ำหนักจากเครื่อง กรองที่ 2	น้ำหนักเข้า เครื่องกรอง	น้ำหนักจากเครื่อง กรองที่ 1	น้ำหนักจากเครื่อง กรองที่ 2
12 ม.ย. 19	198	50	100			
13 "	224	180	380	4,864	1,880	3,896
14 "	242	160	412			
15 "	218	196	344			
16 "	232	176	298			
17 "	260	184	390	4,432	1,740	3,916
18 "	248	185	446			
19 "	202	210	404			
20 "	198	148	458			
21 "	184	162	446	5,046	1,698	4,062

ตารางที่ 3 (ต่อ)

วัน เดือน ปี	ตะกอนแขวนโดย นก./ล.			ของแข็งที่ไม่แตกในห้องหมุด (TVS.) นก./ล.		
	นำหงที่เข้า เครื่องกรอง	นำหงจากเครื่อง กรองที่ 1	นำหงจากเครื่อง กรองที่ 2	นำหงที่เข้า เครื่องกรอง	นำหงจากเครื่อง กรองที่ 1	นำหงจากเครื่อง กรองที่ 2
22 มิ.ย. 19	204	160	442			
23 " 19	212	174	468			
24 " 19	216	154	446	4,919	1,327	3,942

ตารางที่ 4 ปริมาณแก๊สและรอยละของแก๊สเมี๊ยน (CH_4) ในแก๊สที่ออกมานา
จากเครื่องกรองแบบแอนแอโรบิกหง 2 เครื่อง

วัน เดือน ปี	เครื่องกรองแบบแอนแอโรบิก เครื่องที่ 1 (Filter 1)		เครื่องกรองแบบแอนแอโรบิก เครื่องที่ 2 (Filter 2)	
	ปริมาณแก๊ส (ลิตร/วัน)	รอยละของ แก๊สเมี๊ยน	ปริมาณแก๊ส (ลิตร/วัน)	รอยละของ แก๊สเมี๊ยน
11 เม.ย. 19	19.3	82.0	18.0	78.5
12 " 19	20.5	79.5	20.5	81.0
13 " 19	19.0	79.0	20.5	79.0
14 " 19	18.3	82.5	18.0	79.0
15 " 19	21.0	83.5	18.5	81.5
16 " 19	20.5	81.0	18.0	82.0
17 " 19	20.3	82.5	19.0	81.0
18 " 19	19.0	83.0	18.0	79.0
19 " 19	20.4	81.5	20.8	79.5
20 " 19	18.3	82.0	19.0	81.5
21 " 19	43.5	65.0	40.5	58.5
22 " 19	39.2	73.5	39.5	69.0
23 " 19	38.0	79.0	37.3	71.0
24 " 19	39.5	78.5	40.0	69.0
25 " 19	38.1	82.5	36.2	72.0
26 " 19	40.5	81.5	38.5	72.5

ตารางที่ 4 (ต่อ)

วัน เดือน ปี	เครื่องกรองแบบแอนด์โรบิค เครื่องที่ 1 (Filter 1)		เครื่องกรองแบบแอนด์โรบิค เครื่องที่ 2 (Filter 2)	
	ปริมาณแก๊ส (ลิตร/วัน)	ร้อยละของ แก๊สเมือง	ปริมาณแก๊ส (ลิตร/วัน)	ร้อยละของ แก๊สเมือง
27 เม.ย. 19	41.0	77.0	37.0	73.0
28 "	39.0	77.5	37.8	76.0
29 "	38.2	80.0	37.0	78.0
30 "	38.0	79.0	38.5	76.5
1 พ.ค.	39.5	79.5	39.0	77.0
2 "	39.0	78.5	36.5	79.0
3 "	38.5	80.0	37.0	78.0
4 "	82.0	62.0	78.0	54.0
5 "	69.0	66.0	64.0	62.0
6 "	74.5	71.5	68.0	65.0
7 "	78.0	69.0	67.5	67.5
8 "	76.0	67.5	70.5	66.0
9 "	77.5	69.5	70.0	66.5
10 "	72.5	72.0	68.0	64.0
11 "	68.7	75.0	69.4	70.5
12 "	67.0	74.5	65.0	72.0

ตารางที่ 4 (ต่อ)

วัน เดือน ปี	เครื่องกรองแบบแอนด์โรบิค เครื่องที่ 1 (Filter 1)		เครื่องกรองแบบแอนด์โรบิค เครื่องที่ 2 (Filter 2)	
	ปริมาณแก๊ส (ลิตร/วัน)	ร้อยละของ แก๊สเมือง	ปริมาณแก๊ส (ลิตร/วัน)	ร้อยละของ แก๊สเมือง
13 พ.ค. 19	71.5	73.0	68.0	71.0
14 " 19	72.0	73.5	67.0	70.5
15 " 19	71.0	73.0	65.5	70.0
16 " 19	72.0	72.5	67.5	71.0
17 " 19	69.5	73.5	66.0	72.0
18 " 19	70.0	74.0	69.0	71.5
19 " 19	120.0	60.8	90.0	54.5
20 " 19	110.0	64.5	92.0	62.5
21 " 19	102.0	69.0	88.0	65.5
22 " 19	110.0	65.5	106.5	55.0
23 " 19	106.0	67.0	101.0	57.0
24 " 19	105.0	66.0	103.5	60.0
25 " 19	109.0	65.0	97.5	63.5
26 " 19	107.5	68.5	96.0	64.5
27 " 19	110.0	68.0	95.5	64.0
28 " 19	101.0	68.5	97.0	63.0
29 " 19	118.0	65.0	98.0	65.0



ตารางที่ 4 (กอ)

วัน เดือน ปี	เครื่องกรองแบบแอนด์โรบิค กรองที่ 1 (Filter 1)		เครื่องกรองแบบแอนด์โรบิค กรองที่ 2 (Filter 2)	
	ปริมาณรากส์ (ลิตร/วัน)	ร้อยละของ แก๊สในเช่น	ปริมาณรากส์ (ลิตร/วัน)	ร้อยละของแก๊ส แก๊สในเช่น
30 พ.ค. 19	109.5	69.0	105.5	62.5
31 " 19	110.0	68.0	98.5	63.0
1 ม.ย. 19	58.6	68.0	54.0	66.0
2 " 19	54.0	74.0	51.0	70.0
3 " 19	51.2	78.0	50.5	71.5
4 " 19	51.0	76.0	47.5	72.0
5 " 19	47.2	78.0	44.8	73.5
6 " 19	47.0	76.0	45.0	73.0
7 " 19	45.6	77.5	44.5	72.0
8 " 19	47.0	77.0	43.8	73.0
9 " 19	46.5	76.5	44.0	72.5
10 " 19	47.0	76.0	44.5	72.0
11 " 19	46.0	75.5	45.5	71.0
12 " 19	45.6	78.0	43.2	73.0
13 " 19	134.5	50.0	86.0	30.5
14 " 19	128.0	52.0	85.5	46.0
15 " 19	130.5	53.5	78.0	50.0

ตารางที่ 4 (ก)

วัน เดือน ปี	เครื่องกรองแบบแอนด์โรบิค เครื่องที่ 1 (Filter 1)		เครื่องกรองแบบแอนด์โรบิค เครื่องที่ 2 (Filter 2)	
	ปริมาณตาก๊ส (ลิตร/วัน)	ร้อยละของ แก๊สมีเข็น	ปริมาณตาก๊ส (ลิตร/วัน)	ร้อยละของ แก๊สมีเข็น
16 มิ.ย. 19	126.0	56.5	70.5	52.5
17 " 19	132.0	63.0	65.0	54.0
18 " 19	140.0	59.0	68.0	52.0
19 " 19	139.0	62.0	66.0	51.0
20 " 19	138.0	60.5	54.0	53.0
21 " 19	136.5	61.0	52.0	50.5
22 " 19	140.0	60.5	54.0	52.0
23 " 19	135.0	62.5	56.0	51.0
24 " 19	138.0	63.0	54.0	52.5

ตารางที่ 5 การเปลี่ยนแปลงของ ขยะทำการทัดกองในเครื่องกรองแบบ
แคนแอโรบิกเครื่องที่ 1 และเครื่องที่ 2

วัน เดือน ปี	น้ำหนักที่เข้าสู่ เครื่องกรอง	pH			
		เครื่องกรองที่ 1(Filter1)		เครื่องกรองที่ 2(Filter2)	
		ที่ระดับความ สูง 15 ซม.	น้ำหนักจาก เครื่องกรอง	ที่ระดับความ สูง 15 ซม.	น้ำหนักจาก เครื่องกรอง
11 เม.ย. 19	5.5	6.7	6.9	6.6	6.9
12 "	5.55	6.8	7.1	6.7	6.9
13 "	4.8	6.8	7.2	6.8	7.2
14 "	4.75	6.8	7.15	6.75	7.15
15 "	4.8	6.6	7.15	6.7	7.1
16 "	4.8	6.8	7.15	6.8	7.15
17 "	4.8	6.9	7.25	6.8	7.2
18 "	5.1	6.9	7.2	6.8	7.2
19 "	5.0	6.9	7.25	6.8	7.15
20 "	5.3	6.9	7.3	6.8	7.2
21 "	4.8	6.9	7.3	6.8	7.3
22 "	5.2	7.0	7.5	6.9	7.3
23 "	5.4	6.9	7.4	6.7	7.15
24 "	5.5	6.8	7.3	6.7	7.2
25 "	5.0	6.9	7.5	6.7	7.3
26 "	5.0	6.9	7.55	6.7	7.3

ตารางที่ 5 (ต่อ)

วัน เดือน ปี	pH					
	น้ำทิ้งที่เข้าสู่ เครื่องกรอง	เครื่องกรองที่ 1(Filter1)		เครื่องกรองที่ 2(Filter2)		เครื่องกรอง
		ทระศ์คบความ สูง 15 ซม.	น้ำทิ้งจาก เครื่องกรอง	ทระศ์คบความ สูง 15 ซม.	น้ำทิ้งจาก	
27 เม.ย. 19	5.3	6.9	7.4	6.7	7.2	
28 "	5.2	6.9	7.2	6.6	7.1	
29 "	5.3	7.0	7.4	6.8	7.2	
30 "	5.0	6.9	7.4	6.9	7.3	
1 พ.ค. 19	5.2	6.9	7.4	6.9	7.4	
2 "	5.1	6.9	7.45	6.8	7.35	
3 "	4.8	6.8	7.4	6.7	7.3	
4 "	5.15	6.8	7.3	6.65	7.3	
5 "	5.25	6.8	7.4	6.7	7.25	
6 "	4.8	6.7	7.3	6.7	7.2	
7 "	4.85	6.7	7.4	6.7	7.3	
8 "	5.2	6.9	7.4	6.8	7.4	
9 "	5.0	6.9	7.35	6.8	7.4	
10 "	5.4	7.0	7.5	6.8	7.4	
11 "	5.4	6.9	7.5	6.9	7.45	
12 "	4.9	6.8	7.5	6.8	7.4	
13 "	4.9	6.8	7.5	6.8	7.4	
14 "	5.0	6.9	7.5	6.8	7.4	

ตารางที่ 5 (ต่อ)

วัน เดือน ปี	น้ำทังที่เข้าสู่ เครื่องกรอง	pH			
		เครื่องกรองที่ 1(Filter1)		เครื่องกรองที่ 2(Filter2)	
		ทระศักดิ์ความ สูง 15 มม.	น้ำทังจาก เครื่องกรอง	ทระศักดิ์ความ สูง 15 มม.	น้ำทังจาก เครื่องกรอง
15 พ.ศ. 19	4.9	6.8	7.4	6.7	7.35
16 "	5.4	6.9	7.5	6.8	7.4
17 "	5.6	7.0	7.6	6.9	7.45
18 "	5.5	6.9	7.5	6.8	7.4
19 "	5.2	6.6	7.4	6.5	7.3
20 "	5.2	6.6	7.4	6.4	7.3
21 "	5.0	6.7	7.5	6.5	7.4
22 "	4.8	6.8	7.5	6.5	7.4
23 "	4.8	6.7	7.4	6.5	7.25
24 "	4.8	6.8	7.5	6.7	7.4
25 "	5.05	6.9	7.6	6.8	7.5
26 "	5.2	6.9	7.7	6.8	7.5
27 "	5.4	6.9	7.7	6.8	7.6
28 "	5.1	6.9	7.7	6.8	7.5
29 "	5.3	6.9	7.7	6.8	7.45
30 "	4.8	6.8	7.6	6.7	7.35
31 "	4.9	6.8	7.5	6.8	7.4

ตารางที่ 5 (ก)

วัน เดือน ปี	pH				
	นำทิ้งที่เข้าสู่ เครื่องกรอง	เครื่องกรองที่ 1(Filter1)	เครื่องกรองที่ 2(Filter2)		
	ทระศน์ความ สูง 15 มม.	นำทิ้งจาก เครื่องกรอง	ทระศน์ความ สูง 15 มม.	นำทิ้งจาก เครื่องกรอง	
1 มิ.ย. 19	5.1	6.9	7.3	6.7	7.0
2 " 19	4.9	6.8	7.3	6.7	7.1
3 " 19	5.3	6.9	7.4	6.8	7.1
4 " 19	5.4	6.9	7.5	6.8	7.2
5 " 19	5.1	6.8	7.4	6.7	7.2
6 " 19	4.85	6.8	7.5	6.7	7.2
7 " 19	4.8	6.8	7.5	6.7	7.3
8 " 19	5.0	6.9	7.6	6.7	7.2
9 " 19	4.9	6.8	7.5	6.7	7.3
10 " 19	5.1	6.8	7.5	6.7	7.3
11 " 19	5.0	6.9	7.6	6.8	7.4
12 " 19	4.9	6.9	7.6	6.8	7.4
13 " 19	5.0	6.65	7.3	6.4	7.0
14 " 19	5.4	6.8	7.3	6.4	7.1
15 " 19	5.3	6.8	7.3	6.5	7.1
16 " 19	5.4	6.8	7.4	6.6	7.1
17 " 19	4.9	6.7	7.25	6.55	7.0
18 " 19	4.8	6.7	7.2	6.55	7.0

ตารางที่ 5 (กค)

วัน เดือน ปี	pH					
	เครื่องกรอง	เครื่องกรองที่ 1(Filter1)		เครื่องกรองที่ 2(Filter2)		
		น้ำทึบความสูง 15 มม.	น้ำทึบจากเครื่องกรอง	น้ำทึบความสูง 15 มม.	น้ำทึบจากเครื่องกรอง	
19 มิ.ย. 19	5.0	6.8	7.35	6.6	7.0	
20 "	19	5.1	6.8	7.4	6.6	7.1
21 "	19	5.0	6.8	7.3	6.6	7.1
22 "	19	5.1	6.8	7.4	6.5	7.1
23 "	19	4.9	6.7	7.2	6.6	7.1
24 "	19	5.2	6.8	7.5	6.7	7.2

ตารางที่ 6 ปริมาณของแอมโมเนีย-ในโตรเจน Na^+ , K^+ และ Cl^- ในน้ำทึบจากเครื่องแบบแอนแอโรบิก
พ. 2 เครื่อง

วัน เดือน ปี	แอมโมเนีย-ในโตรเจน			Na^+ มก./ล.	K^+ มก./ล.	Cl^- มก./ล.
	น้ำทึบที่เข้าสู่ เครื่องกรอง มก./ล. as $\text{NH}_3\text{-N}$	น้ำทึบที่ออกจาก เครื่องกรองที่ 1 มก./ล. as $\text{NH}_3\text{-N}$	น้ำทึบที่ออกจาก เครื่องกรองที่ 2 มก./ล. as $\text{NH}_3\text{-N}$			
11 เม.ย. 19	21.27	64.28	65.19	1,040	6	2,019.5
13 " 19	29.3	93.1	85.94	1,000	-	1,882.6
15 " 19	22.27	79.25	80.3	1,100	-	2,104.1
17 " 19	35.1	90.8	90.4	1,200	-	2,214.0
19 " 19	38.12	86.8	74.8	1,200	-	2,200.1
20 " 19	30.0	78.0	70.2	1,100	-	2,180.0
21 " 19	68.4	152.6	131.2	2,400	36	6,518.8
23 " 19	60.4	140.5	126.4	2,200	36	7,241.8
25 " 19	58.2	156.8	110	2,400	28	7,047.1
27 " 19	50.0	160	138.0	2,600	38	7,414
29 " 19	50.6	161	140	2,400	28	7,540

ตารางที่ 6 (ต่อ)

วัน เดือน ปี	แอมโมนิเนีย-ไนโตรเจน			Na^+ มก./ล.	K^+ มก./ล.	Cl^- มก./ล.
	นำเข้า เครื่องกรอง มก./ล. as $\text{NH}_3\text{-N}$	นำเข้า เครื่องกรองที่ 1 มก./ล. as $\text{NH}_3\text{-N}$	นำเข้า เครื่องกรองที่ 2 มก./ล. as $\text{NH}_3\text{-N}$			
31 เม.ย. 19	66.2	168.2	136	2,200	42	7,224
2 " 19	70.2	140.2	132	2,600	48	7,690
4 " 19	98	302.7	280	7,200	96	16,002
6 " 19	84	290	292.2	6,800	84	15,840.6
8 " 19	84	284.1	248	6,600	88	13,970.5
10 " 19	80.9	280	271.2	7,000	78	14,102.1
12 " 19	108	320	298	6,800	76	13,990.6
14 " 19	86.4	290.1	268	6,600	106	13,857.0
16 " 19	81.4	280.6	247	7,000	88	14,008.1
18 " 19	87.6	291.2	259.1	7,100	92	14,390.2

ตารางที่ 6 (ต่อ)

วัน เดือน ปี	แอนโนมีเนียม-ในโตรเจน			Na ⁺ มก./ล.	K ⁺ มก./ล.	Cl ⁻ มก./ล.
	น้ำทึบเทาสูง เครื่องกรอง มก./ล. as NH ₃ -N	น้ำทึบตื้อจาก เครื่องกรองที่ 1 มก./ล. as NH ₃ -N	น้ำทึบตื้อจาก เครื่องกรองที่ 2 มก./ล. as NH ₃ -N			
19 พ.ค. 19	110.8	408.6	362.8	11,500	128	17,652.6
21 " 19	110	410	406	12,500	96	18,214.6
23 " 19	100.8	390.7	310.6	10,500	98	16,542.1
25 " 19	122.2	420	380	11,500	116	18,002.0
27 " 19	124.6	410	376	12,000	120	16,842.3
29 " 19	115.2	381.2	378.9	11,500	118	17,471.6
31 " 19	102.6	367.0	352.7	10,250	126	16,998.2
1 " 19	90.6	410.6	379.0	6,800	74	14,980.7
3 " 19	108.7	440	390	7,000	76	15,480.0
5 " 19	86	38	384	7,100	72	15,976.0
7 " 19	92	430	379	6,700	92	15,017.0
9 " 19	92.8	420	365	6,600	85	15,002.1
11 " 19	98	370	348	6,900	44	14,997.6

ตารางที่ 6 (ต่อ)

วัน เดือน ปี	แอนามิเนีย-ในโกรเจน			Na^+ มก./ล.	K^+ มก./ล.	Cl^- มก./ล.
	น้ำทึบที่เข้าสู่ เครื่องกรอง มก./ล. as $\text{NH}_3\text{-N}$	น้ำทึบที่ออกจาก เครื่องกรองที่ 1 มก./ล. as $\text{NH}_3\text{-N}$	น้ำทึบที่ออกจาก เครื่องกรองที่ 2. มก./ล. as $\text{NH}_3\text{-N}$			
13 มี.ย. 19	88	260	34.1	7,100	96	15,672.1
15 " 19	76	285	244.0	7,200	82	-
17 " 19	94	398	227.2	7,200	80	-
19 " 19	86	262	252	7,100	86	15,408.0
21 " 19	90.6	242	264	7,000	-	-
23 " 19	92.4	240.6	283	7,100	-	-
24 " 19	98	261	297	7,100	86	15,967.0

ตารางที่ 7 การเปลี่ยนแปลงสภาวะทาง ๆ ของเครื่องกรองแบบแอนแอร์บิกเมื่อใช้น้ำทึบเทียน
 (Synthetic waste) ซึ่งมีเกลือทะเล (Sea salt) ผสมอยู่

วัน เดือน ปี	เกลือทะเลผสมอยู่ในน้ำทึบเทียน		COD			แก๊ส		pH	
	ปริมาณ Na ⁺ ในเกลือทะเล กرم./ล.	เกลือเด กرم./ล.	น้ำทึบเทียนที่เข้าเครื่องกรอง มก./ล.	น้ำทึบจากเครื่องกรอง มก./ล.	รอยละการกำจัด COD	ปริมาณกริตตอร์/วัน มีเข็น	รอยละแก๊สมีเข็น	น้ำทึบเทียนที่เข้าเครื่องกรอง	น้ำทึบจากเครื่องกรอง
25 มิ.ย.19	25	10	1,004	281	71.8	11.0	84.0	7.1	7.0
26 " 19	30	12	1,020	274	73.0	10.6	84.5	7.1	7.0
27 " 19	35	14	996	353	64.5	10.6	86.0	7.0	7.0
28 " 19	40	16	990	327	67.0	10.2	85.5	7.0	7.0
29 " 19	45	18	1,010	410	59.4	8.8	86.0	7.0	7.1
30 " 19	50	20	1,120	492	56.0	8.1	86.0	7.0	7.0
1 ก.ค.19	55	22	1,020	540	47.0	7.0	85.5	7.1	7.0
2 " 19	60	24	1,018	596	41.5	6.2	85.0	7.0	7.0
3 " 19	65	26	1,045	684	34.5	5.0	85.0	7.0	7.0
4 " 19	70	28	1,038	790	24.6	3.5	86.0	7.1	6.9

ตารางที่ 7 (ต่อ)

วัน เดือน ปี	เกลืออะเหลียนอยู่ในน้ำทิ้งเทียน		COD		ออกซิเจน			pH	
	ปริมาณ เกลืออะเหลียน กรัม/ล.	ใน เกลืออะเหลียน กรัม/ล.	น้ำทิ้งเทียนที่เข้า เครื่องกรอง มก./ล.	น้ำทิ้งจาก เครื่องกรอง มก./ล.	รอยละ การกำจัด COD	ปริมาณร ถิก/วัน	รอยละ ออกซิเจน แอกสบีเชน	น้ำทิ้งเทียนที่เข้า เครื่องกรอง	น้ำทิ้งจาก เครื่องกรอง
5 ก.ค. 19	75	30	1,021	890	12.7	1.8	86.0	7.0	6.8
6 " 19	80	32	1,003	920	8.3	1.2	87.0	7.0	6.7
7 " 19	85	34	1,014	967	4.7	1.5	86.5	7.0	6.6
8 " 19	20	8	1,020	501	50.0	7.7	84.0	7.0	7.0
9 " 19	10	4	1,037	230	78.5	13.2	84.5	7.0	7.2

ມາຕັງກວດ 8 Salt Percentage and Corresponding Salinometer
Readings (Presscott ແລະ Dunn, 1949)

Salt in solution (%)	Salinometer reading degrees	Salt in solution (%)	Salinometer reading degree
0	0	10.07	38
0.265	1	10.6	40
0.53	2	11.13	42
0.795	3	11.66	44
1.06	4	12.19	46
1.325	5	12.72	48
1.59	6	13.25	50
1.855	7	13.78	52
2.12	8	14.31	54
2.385	9	14.84	56
2.65	10	15.37	58
2.915	11	15.9	60
3.18	12	16.43	62
3.445	13	16.96	64
3.71	14	17.49	66
3.975	15	18.02	68
4.24	16	18.55	70
4.505	17	19.08	72
4.77	18	19.61	74

ตารางที่ 8 (ต่อ)

Salt in solution (%)	Salinometer reading degrees	Salt in Solution (%)	Salinometer reading degree
5.035	19	20.14	76
5.3	20	20.67	78
5.565	21	21.2	80
5.83	22	21.73	82
6.095	23	22.26	84
6.36	24	22.79	86
6.625	25	23.32	88
6.89	26	23.85	90
7.155	27	24.38	92
7.42	28	24.91	94
7.95	30	25.44	96
8.48	32	25.97	98
9.01	34	26.5	100
9.54	36		

ประวัติการทีกษา

ขออภัย
น้อมถวาย

นายบุญส่ง ใจเกน

การทีกษา

สำเร็จการทีกษาได้รับปริญญาวิทยาศาสตร์บัณฑิต
(สาขาวิชาล) เกียรตินิยมอันดับ 2
จากคณะสาขาวิชาสารสนเทศสุภาพร มหาวิทยาลัยมหิดล
ปีการทีกษา 2514

ตำแหน่งและสถานที่ทำงาน

ปัจจุบันรับราชการในตำแหน่งอาจารย์โท
ภาควิชาวิทยาศาสตร์สาขาวิชาล
คณะสาขาวิชาสารสนเทศสุภาพร มหาวิทยาลัยมหิดล