## マレーシア国コタキナバル市Likas湾 汚濁改善緊急対策パイロット事業

2023年2月

アジアにおける水環境改善ビジネスに関するセミナー

(株)NJS、(株)DHSテクノロジー、三機工業(株)、 積水化成品工業(株)共同事業体

#### 事業概要

#### 実施機関:㈱NJS、㈱DHSテクノロジー、三機工業㈱、積水化成品工業㈱共同事業体

実施場所: マレーシア国コタキナバル市

実施目的: Likas湾の水質汚染改善により住民生

活の向上および観光資源の保全

適用技術:

DHS(Downflow Hanging Sponge)法 今回: 流量調整タンク+UASB+DHS

期待される成果:水質改善、CO<sub>2</sub>削減、H<sub>2</sub>S等の温室効果ガスの低減、観光資源(美しい海岸、海洋生物等)の保全、保健衛生向上

ビジネスモデルの概要:これまで長期の整備期間が必要であった汚水処理整備の常識を覆し、*既存 排水処理へ追加設備を設置*することで、早く、良く、安く、現地の水質改善を図るモデルを提案する。

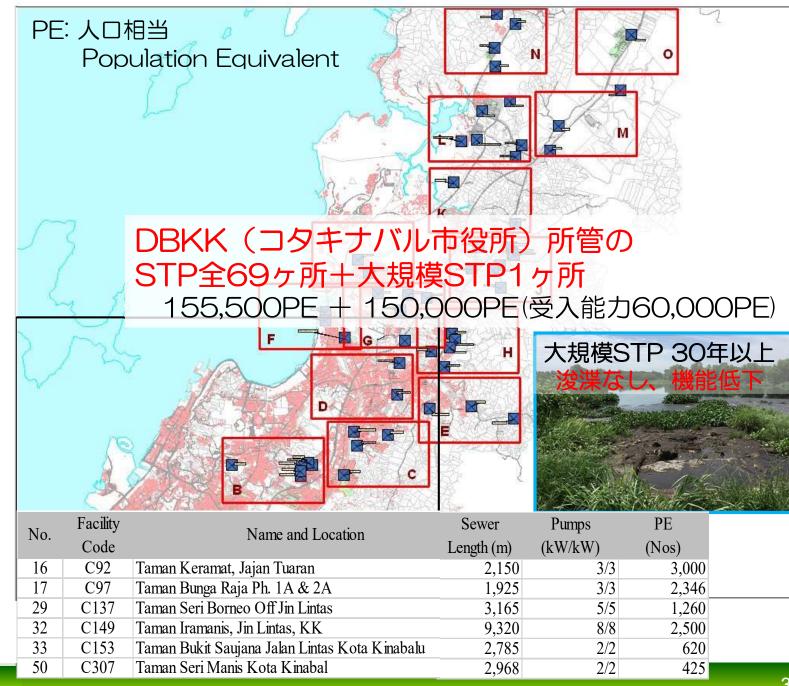
さらに将来的に、これらの施設を日本からICTを用いて遠隔監理することで、継続的な監理収入、追加発注やライセンスコスト収入などを得る新事業可能性を探る。





#### (1) 事業実施地域の状況(事業実施時点)

- コロナの感染者数はマレ ーシアで約30,000人/日
- 外務省はマレーシアに対 して渡航中止勧告を発出中
- 現地行動制限が緩和 (ワクチン接種完了者は地 区間の移動を許可)
- コタキナバル新市長は、 我々の現地側窓口の友人。 また新しい首相顧問も友人
- ・約20箇所の中小規模処 理場更新に加え
- 大規模処理場も日本の支 援で新設したい意向
- その他、130億円程度で 浸水対策を実施したい意向



#### (1) 事業実施地域の状況



一般的な小規模STP(1,OOOPE)



郊外で確認されたオキシデーションディッチ (1,OOOPE)



一般的な中規模STP (3,500PE)



円形のSTP (5,000PE)

#### (1) 事業実施地域の状況









汚泥が引抜かれておらず、内側の沈殿池が機能していない。そのため、処理水質が悪い。



O&M費が十分でなく、補修が適切に行われていない。また、ブロアも間欠運転となっている。

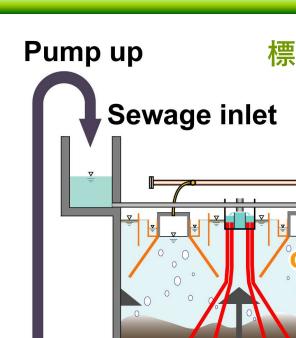


ケーブルやブロアモーター等の盗難が相次ぎ 一部のSTPは運用休止状態となっている。



休止中のSTPでは、未処理下水が水路にたれ流し 状態になっている。

#### (2) 実証試験設備の概要



**Feed** 

**Biogas** 

標準法に比して・消費電力が少ない(ポンプとファン)約1/3

・維持管理が容易(巡回監視)

・機器点数が少ない

・汚泥発生量が少ない 約1/3

**UASB** eff. BOD 約50-100mg/ **Final** effluent BOD 20mg/L以下

下水BOD 100-200mg/L

嫌気

#### **UASB**

流量 調整槽

Upflow Anaerobic Sludge Blanket (オランダ発祥の技術)

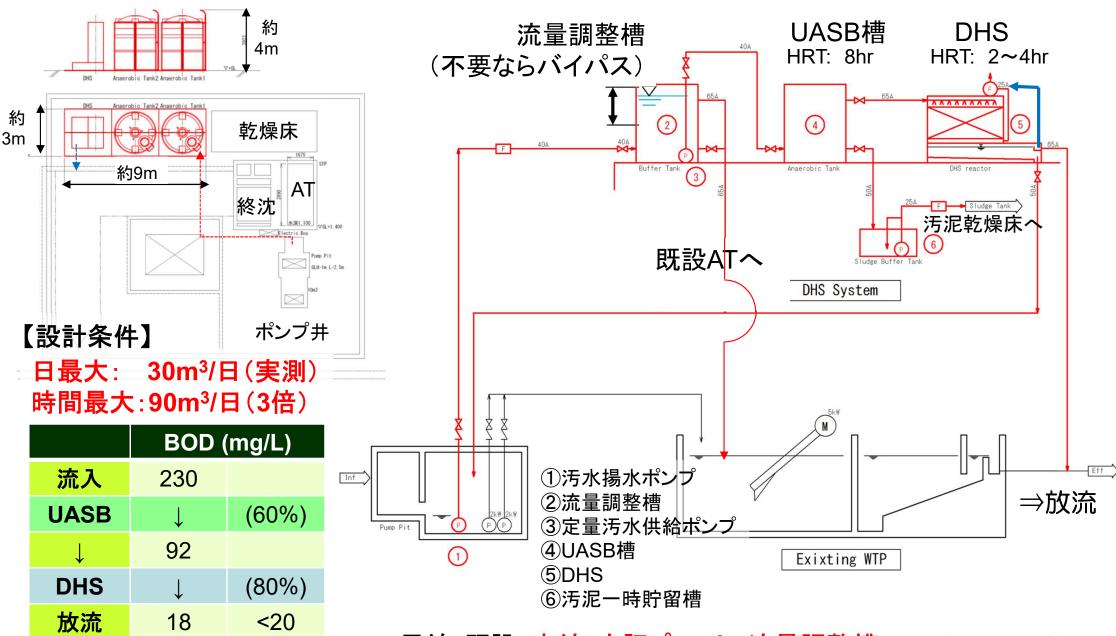
Sludge bed

50~60%の汚濁を除去

**Downflow Hanging Sponge** (日本発祥の技術:原田ら)

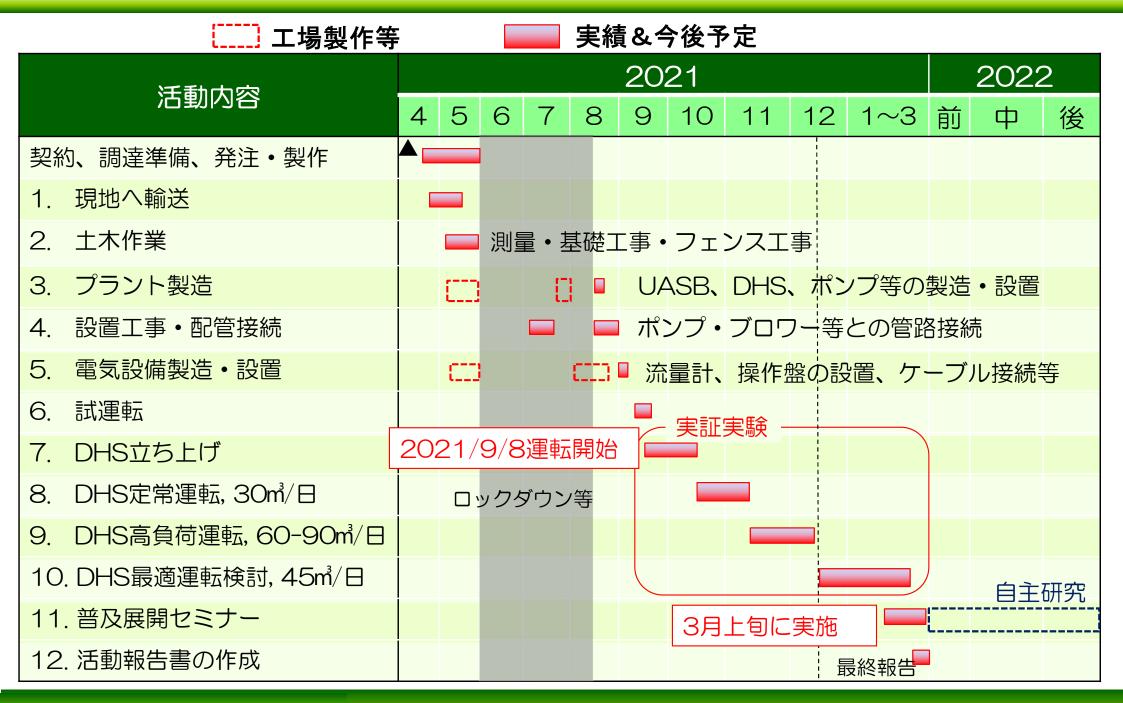
全体で80~95%の汚濁を除去

#### (2) 実証試験設備の概要



黒線: 既設, 赤線: 実証プラント (流量調整槽+ UASB + DHS)

#### (3) 実証工程 2019基礎調査 (現地調査)、2020年COVID-19



#### (3) 実証工程:リモート指示での現地工事

- ・現場工事:一般的工事3ヶ月→ 今回通算わずか18日間!
- ・製作込みでの工期:一般6ヶ月 →今回通算3ヶ月



Foundation Construction (2 days)



Test Run( 3 days)



Installation Work for Buffer Tank, UASB Tank and DHS Reactor (2 days)



Electrical Construction Work (3 days)

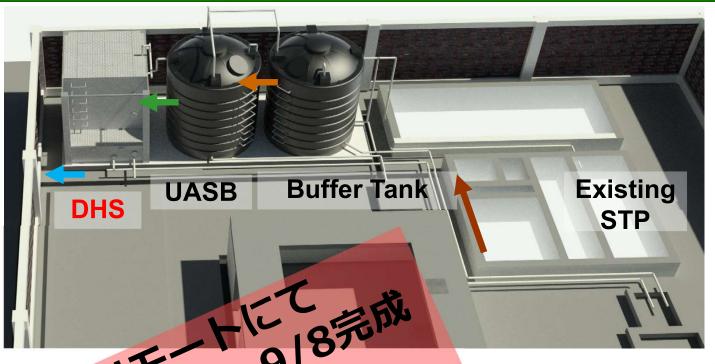
# Only 18 days to complete set-up

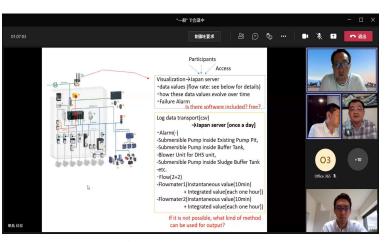




Pipe Work (8 days)

#### (4) 実証施設の完成





現地企業の技術力十分



#### (5) 新規性とコスト競争力強化

## 流量・負荷変動の大きいプラントへ初の適用 マレーシア国での実証試験が技術認証に必須! Seeing is Believing 新規性・フポンジをファージ無して、約1.5m 種(集田し会情変 1)

新規性:スポンジをステージ無しで、約1.5m積(費用↓充填率↑)

<u> </u>	人美領					
番号	納入時期	納入先	排水種類	排水量	BOD濃度	方式
1	2007年2月	新日本総業 (長崎)	グリストラップ凝集上澄液	9m³/d	5000mg/L	UASB+DHS
2	2009年3月	りゅうせき (宮古)	バイオエタノール洗缶廃液	15m³/d	6300mg/L	UASB+DHS
3	2012年6月	福岡	グリストラップ凝集上澄液	5m <sup>3</sup> /d	5000mg/L	UASB+DHS
4	2015年8月	南国(高知)	グリストラップ凝集上澄液	5m <sup>3</sup> /d	5000mg/L	UASB+DHS
(5)	2017年1月	須崎市	下水	500m³/d		初沈+DHS+ 生物ろ過

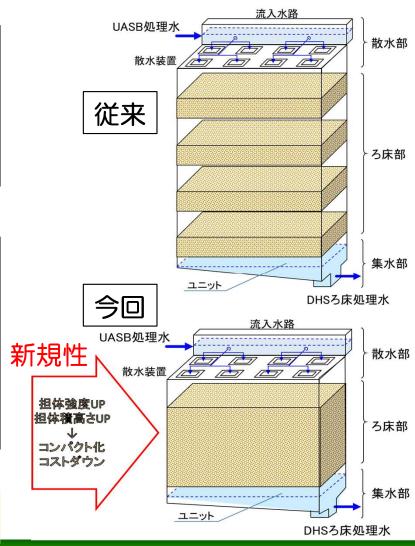
海外実訂	止試期	Ę
------	-----	---

国由幼儿宝结

番号	時期	実験場所	対象廃水	処理量	BOD濃度	方式
1	1998年~	ニジェール	下水	120m³/d	200mg/L	
2	2001年~	カルナール (インド)	下水(合流) 既存UASBの 後処理	500m³/d	200mg/L	UASB+DHS
3	2011年~	アグラ (インド)	下水(合流) 既存UASBの 後処理	5000m³/d	200mg/L	UASB+DHS
4	2011年~	エジプト	下水	200m³/d	200mg/L	初沈+DHS
<b>⑤</b>	2018年~	タイ	下水(セプティックタンク処理後)小規模モデル	200m³/d	40mg/L	初沈+DHS
6	2018年~	インドネシア	染色廃水脱色	小型実験機		ABR+DHS+凝集
7	2020年~	マレーシア	集落排水(直接流入) 実 用規模	30m <sup>3</sup> /d	200mg/L	UASB+DHS

- インド②、③では、既設のUASBの後処理として実証試験を実施。大規模でコンクリート構造物で建設。
- エジプト④タイ⑤では、最初沈殿池+DHS。タイ⑤は、セプティックタンク後のため濃度が低い。
- 今回⑦は小規模集落排水のUASB+DHS処理。分散型で移設可能なユニットタイプ普及型の実証。 プロジェクト終了後は現地に引渡し稼働する見込み。

また、同様の集落排水が60件以上あり、波及効果は大きい。移設可能の利点を生かして大規模の一部に

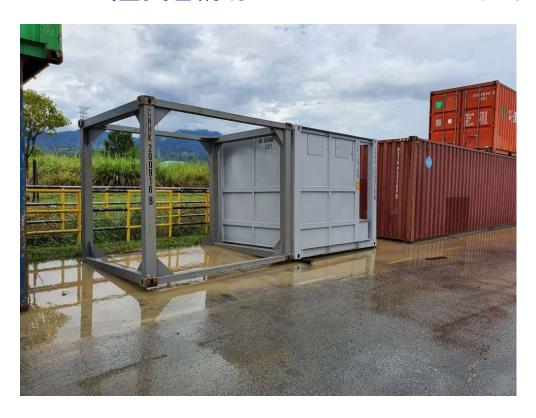


#### (5) 新規性とコスト競争力強化

・コンテナ型にすることでのコスト削減効果: 約30%

• 輸送費削減効果: 約50%

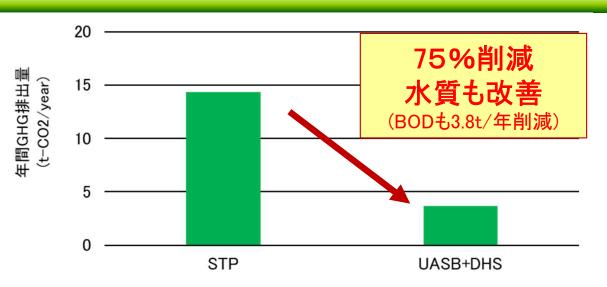
(国交省補助WOW TO JAPANタイでの実証と比較して)





コアパーツの品質確保、大量生産対応等、さまざまなメリット

#### (6) 脱炭素への対応



250m3/d規模におけるGHS排出量比較 (参考)Tarman Teluk Likasでの試算 @0.623kg-CO2/kWh

> 69%削減 水質も改善 (BODも3.8t/年削減)

#### コタキナバル市に仮に全て UASB+DHSを導入した場合 3,500t-CO2/年削減

331,279PEx250L/pe/d=82,820m3/d

CO2買い取り価格を7,150円/t-CO2\* とすると、

年間2,500万円の効果!!

(参考)高知県須崎市B-DASH 500m3/d規模実績

	項目	本技	術	従来技術			
<b></b>		使用量	CO <sub>2</sub> 発生量	使用量	CO2発生量		
	水処理設備	60,196kWh/年	35.4t-CO <sub>2</sub> /年	206,450kWh/年	121.2t-CO <sub>2</sub> /年		
電力	汚泥処理設備	5,212kWh/年	3.1t-CO <sub>2</sub> /年	6,304kWh/年	3.8t-CO <sub>2</sub> /年		
	計	65,408kWh/年	38.5t-CO <sub>2</sub> /年	212,754kWh/年	125.0t-CO <sub>2</sub> /年		
上水 高分子凝集剤		40m³/年	0.1t-CO <sub>2</sub> /年	83m³/年	0.2t-CO <sub>2</sub> /年		
		高分子凝集剤 79kg/年		252kg/争	1.7t-CO <sub>2</sub> /年		
	固形塩素 146kg/年		0.6t-CO₂/年	146kg/年	0.6t-CO <sub>2</sub> /年		
合計 比率		合計 —			127.5t-CO2/年		
		_	<u>31</u>	_	<u>100</u>		

#### (7) SDGsへの対応 11項目該当



汚水を灌漑用水に。農作物への好影響。 海域水質改善により、水産物にも好影響。



質の高い日本産インフラ整備。環境改善により観光業にも貢献。





汚水による健康被害を根絶。 水由来の伝染病を低減。



低炭素技術導入による気候変動影響低減。 大学との連携により教育も。

6 GLEAN WATER AND SANITATION



汚水を安全な水に。 メンテンナンスが容易で低コスト。



汚水をきれいに。 放流先の海域生態系保全。

9 INDUSTRY, INNOVATION AND INFRASTRUCTURE



新たなインフラ整備で産業基盤構築。 環境改善により新規産業の参入。 DHS以外は現地調達、DHSも現地調達を進めることで 現地製造業の基盤も構築。



陸上の生態系保全。 (薬品利用の最小化など)

10 REDUCED INEQUALITIES



環境問題がある=不平等 環境問題解決による産業発展。





快適かつ持続可能な住環境の創造 観光地としての価値上昇、IT企業招致など。





持続可能な開発のためのマレーシアとの パートナーシップを強化。

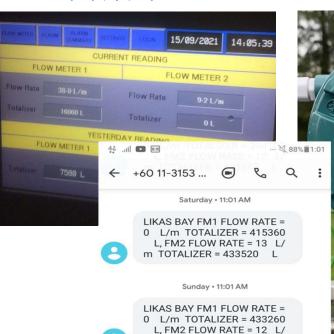


#### (8) 現場機器類と外観

#### 現場操作盤



#### HM I



#### 流量計

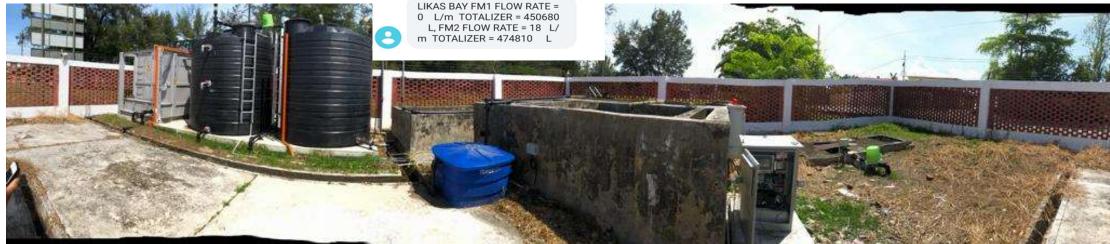


#### 閉塞防止ネット



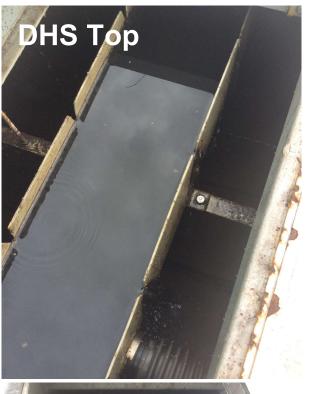


m TOTALIZER = 451750 L



#### (9) 運転状況







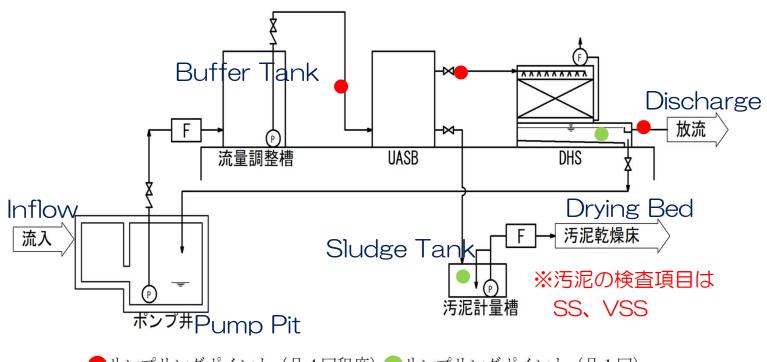








#### (10) 水質サンプリング



●サンプリングポイント(月4回程度)
●サンプリングポイント(月1回)

Sampling Point (毎週)

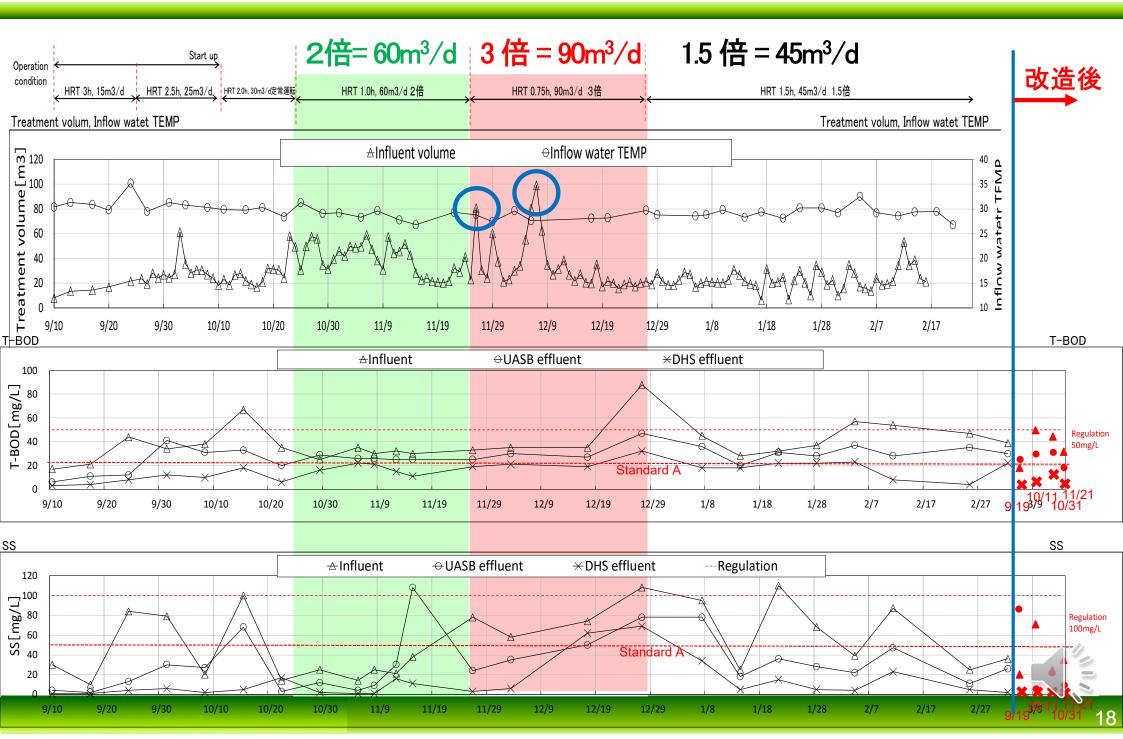
Sampling Point (毎月1回程度)

 $\square: 27 \text{ times} \times 3$ 

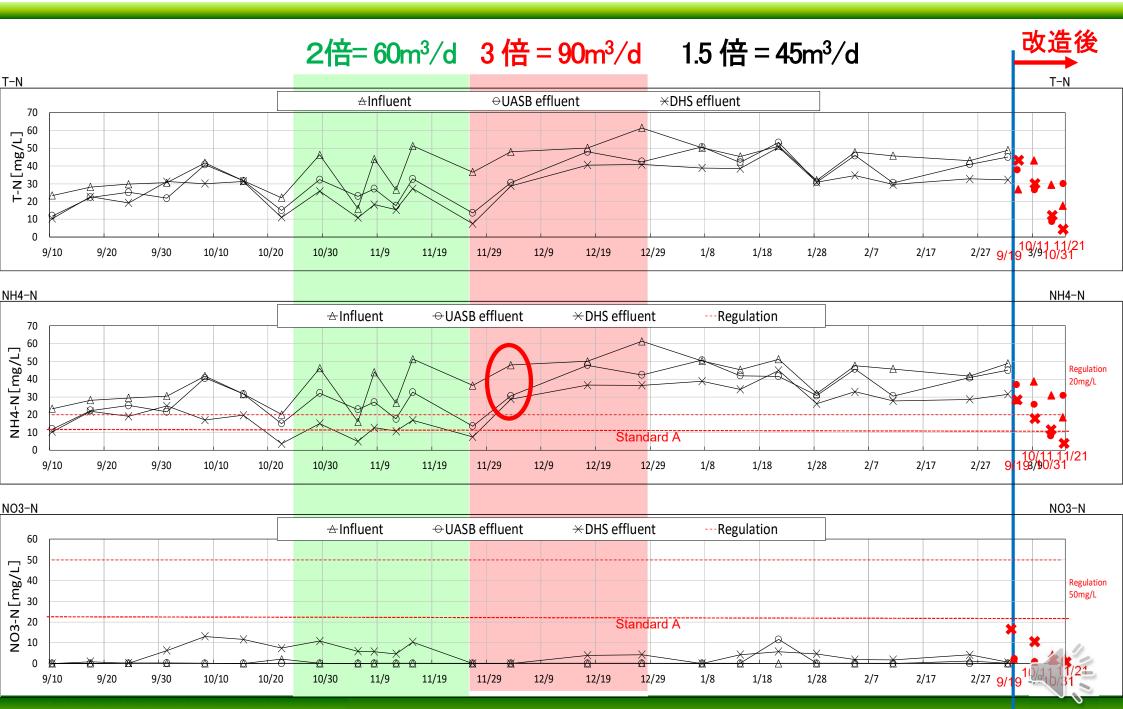
Others: 6 times × 3

Description	Unit
pH	рН
Temperature	°C
BOD	mg/L
COD	mg/L
DO	mg/L
Total Suspended Solids	mg/L
Mercury (Ag)	mg/L
Cadmium (Cd)	mg/L
Arsenic (As)	mg/L
Lead (Pb)	mg/L
Copper (Cu)	mg/L
Manganese (Mn)	mg/L
Nickel (Ni)	mg/L
Tin (Sn)	mg/L
Zinc (Zn)	mg/L
Boron (B)	mg/L
Iron (Fe)	mg/L
Cyanide (CN)	mg/L
Oil and Grease	mg/L
Ammonia (NH4)	mg/L
Phosphorus (P)	mg/L
Nitrate (NO3)	mg/L
Total Coliform	MPN/100mL
E. coli	MPN/100mL
EC	S/m
BOD soluble (titration)	mg/L
COD soluble (close reflux)	mg/L
SS and VSS	mg/L
TKN	mg/L
Sludge Concentration (SS)	mg/L
Sludge Concentration (SS) in Sponge	£g/L
Odor in the STP (Existing & New Plant)	8
	~

#### (11) 下水放流基準の達成



#### (11) 下水放流基準の達成



### (11) 下水放流基準の達成

ltem	Unit			既設STPの実際 の水質 in 2019		我々の実証施設 UASB+DHS 平均値Feb.2022まで	
		Standard A	Standard B	Inf.	Eff.	Inf.	Eff.
Temp	°C	40	40	23.5	24.6	29.5	29.2
рН	-	6.0 - 9.0	5.5 - 9.0	5.9	-	7.1	7.2
BOD	mg/L	20	50	230	63	38.7	15.8
COD	mg/L	120	200	386	130	122	51
SS(浮遊物質)	mg/L	50	50	109	30	55	13
Oil & Grease	mg/L	5	10	84	<1	1.2	0.8
NH4-N	mg/L	10	20	24.7	21.9	39.0	14.7 (22.3)
NO3-N	mg/L	20	50	<0.01	7.72	0.13	4.7
Total-P	mg/L	_	_	1.97	2.46	5.0	3.8

#### アンモニア性窒素の除去が課題



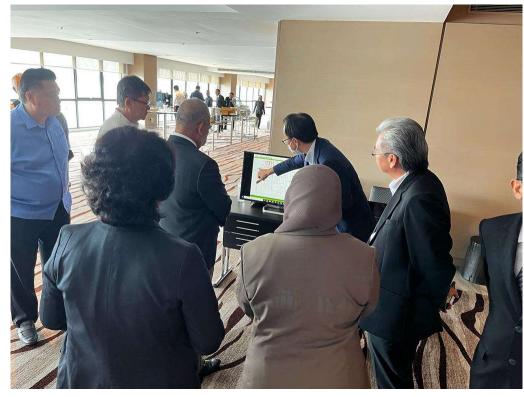


5mg/L以下に改善



#### (12) コタキナバル市長への報告と現地セミナー参加





- ・本技術が正式に認証
- ・技術認証の取付中
- ・我々の活動に大変満足



・現地での国際セミナー に特別ブースの設置を 許可され、サバ州首席 大臣の補佐へ説明中。

#### (13) ビジネス発展性・将来展望・事業計画

Sarawak州 総人口:260万人

対象人口:80万PE 【既設】:330ヶ所以上 水量計:200,000 m<sup>3</sup>/日

市場:160億円

【新規】

人口:約60万人相当

新設:250ヶ所 市場:120億円

【既設】+【新規】=280億円 South China Sea

コタキナバル人口約58万人 40万PE×1(Inanam他) =100,000m<sup>3</sup>/⊟

15万PE×1 (Penampang) =37,500m<sup>3</sup>/ $\oplus$ 

サンダカン 人口約38万人

→確認中

開発中のホテルやビル等 へも新規導入可能性有

\*処理水量単価15万円/m3として

市場規模:420億円規模\* \*処理水量単価8万円/m3として (一部既設流用有として低く設定)

#### DBKK: 全69ヶ所中、約20箇所更新

20,000PE =5,000m3/日⇒約30億円



総人口:350万人 Sabah州

North対象人口: 100万PE

Kalima (既設) :: 500ヶ所以上

公共300、民間200

水量計:300,000 m<sup>3</sup>/日

市場:240億円

【新規】

人口:約90万人相当

新設:375ヶ所

市場:180億円

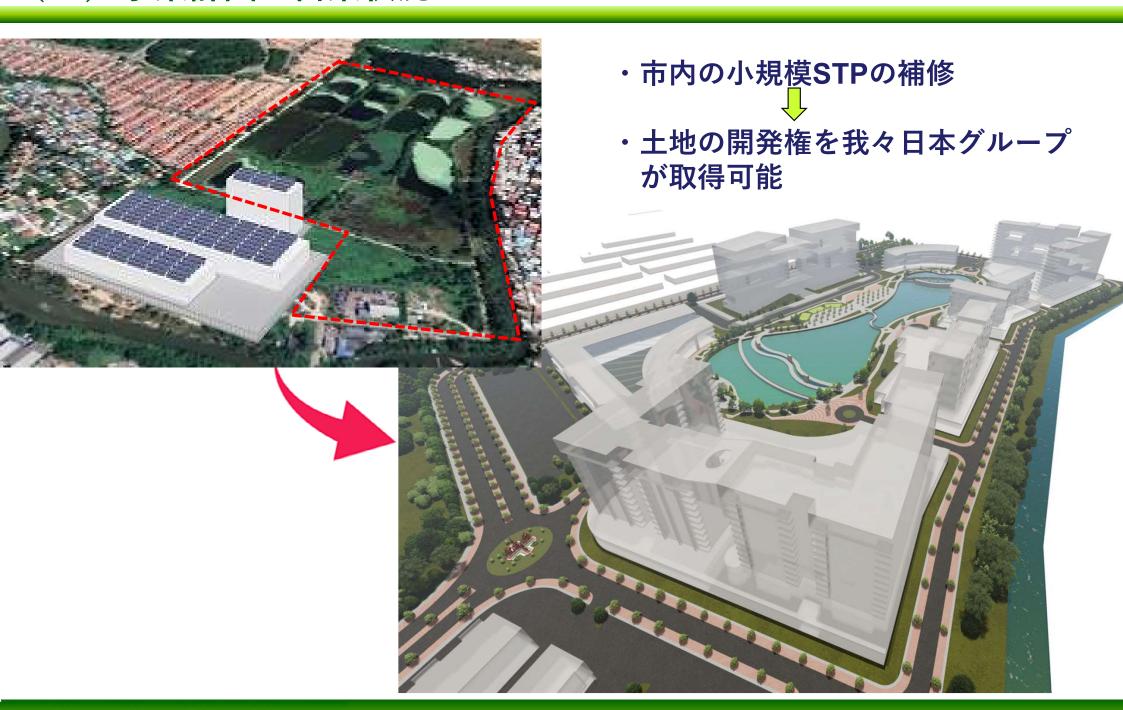
【既設】+【新規】=420億円

Sarawak

## (14) 事業計画・営業状況 (ロードマップ)

年 度 項 目	2022	2023	2024	2025	2026	2027
技術資料 ガイドライン	要約版6			SPAN認証/ 収益構		
価格戦略 維持管理収入	コンテラ型の設計	27 02 03 02 11		生産販売/ライヤ 維持管理収益権	• •	
広報•宣伝	人材交流 他市へ宣		ネット西	記信/本邦or現は	也トレーニング	ブシステム
事業の実施	コタキナ バル市	事業権取得交渉		維持管理協力体	本制の構築	
実績の蓄積 (海外展開)	コタキナル継続実		タキナバル 4基導入	コタキナ サバ州	-バル15基以」 DHS化計画	

### (14) 事業計画・営業状況



### (14) 事業計画・営業状況

