## UNIVERSIDAD CATÓLICA BOLIVIANA SAN PABLO SEDE TARIJA

## DEPARTAMENTO DE CIENCIAS DE LA TECNOLOGÍA E INNOVACIÓN

CARRERA DE INGENIERÍA MECATRÓNICA



TÍTULO DEL CASO

**ESTUDIANTES:** 

**ESTUDIANTE 1** 

**ESTUDIANTE 2** 

**ESTUDIANTE 3** 

**ESTUDIANTE 4** 

DOCENTE:

ING. KALEB IRAHOLA AZAD

ASIGNATURA: INSTRUMENTACIÓN INDUSTRIAL

TARIJA-BOLIVIA

2025

## Índice general

1	Bases o	del Proyecto
	1.1	Problema
	1.2	Objetivos del proyecto
		1.2.1 Objetivo general
		1.2.2 Objetivos específicos
	1.3	Descripción del proceso
	1.4	Normativa
2	Mapa o	lel proceso
	2.1	Diagrama de Bloques
	2.2	Lista de Servicios
	2.3	Descripción de las Variables
	2.4	Identificación de Riesgos
3	P&ID	
	3.1	Diagrama
	3.2	Lista de tags ISA 5.1
4	Selecci	ón de instrumentación, actuadores y equipos
5	Contro	l y seguridad
	5.1	Lazos de control
	5.2	Matriz Causa–Efecto
6	Presup	uesto y fuentes
	6.1	Tabla de presupuesto
Bibli	ografía	

# Índice de figuras

Figura 1	l. Título breve pero descripti	0																													9
----------	--------------------------------	---	--	--	--	--	--	--	--	--	--	--	--	--	--	--	--	--	--	--	--	--	--	--	--	--	--	--	--	--	---

## Índice de cuadros

Tabla	1:	Listado de Servicios del Proceso	2
Tabla	2:	Listado de Riesgos Identificados	2
Tabla	3:	Listado de Riesgos Identificados	2
Tabla	4:	Lazos de control (extracto)	(
Tabla	5:	Matriz Causa–Efecto (extracto)	,
Tabla	6:	Presupuesto de instrumentación y equipos	•
Tabla	7:	Ejemplo de tabla	10

## 1. Bases del Proyecto

#### 1.1. Problema

Desarrollar del problema.

### 1.2. Objetivos del proyecto

#### 1.2.1. Objetivo general

Objetivo general (formato SMART).

#### 1.2.2. Objetivos específicos

«No deben de ser más de 5 objetivos específicos»

- 1. objetivo específico 1
- 2. objetivo específico 2
- 3. objetivo específico 3

#### 1.3. Descripción del proceso

Describir el proceso de la forma más clara posible, pueden añadir *subsections*, *images* o *tables* según lo requieran, pero consideren mantener el formato del documento para que la indexación sea adecuada.

#### 1.4. Normativa

Describir las normativas de referencia para cada proceso, tomar como referencia las mencionadas en el archivo de guía.

## 2. Mapa del proceso

#### 2.1. Diagrama de Bloques

Representar el flujo general del proceso desde los *battery limits*, identificando operaciones unitarias, corrientes y utilidades.

La representación debe ser la de el **Nivel dos** de los niveles de diseño empleados en el desarrollo de proyectos de la carrera de Ingeniería Mecatrónica

#### 2.2. Lista de Servicios

Completar la siguiente tabla para todas las utilidades del proceso.

**Tabla 1**Listado de Servicios del Proceso

Servicio	Fuente	Condiciones	Pico/Prom	Notas
Aire comprimido	Compresor	$10\mathrm{bar}$	$20\mathrm{bar}$	Calidad ISO 8573-1
Eléctrico	Tablero	374 V	$380\mathrm{V}$	Protecciones/arranques
Vapor	Caldera	110–130 °C 4 bar	$500  \mathrm{kg}  \mathrm{h}^{-1}$	Reductora, trampa

Nota. Descripción de la tabla, o indicación de la fuente.

## 2.3. Descripción de las Variables

Consideren los siguientes aspectos al describir las variables:

- Identificación de la variable: nombre y símbolo (por ejemplo: temperatura de retención, presión de tanque, caudal de alimentación).
- **Ubicación en el proceso:** equipo, línea o nodo del proceso donde se mide o actúa la variable.
- Rango operativo y unidades: condiciones de diseño y operación normal (ejemplo: 60–95 °C).
- Requerimientos de exactitud y tiempo de respuesta: según la criticidad de la variable para la calidad, la seguridad o la eficiencia.
- Elemento primario y principio de medición: tipo de sensor o transductor más adecuado (ejemplo: RTD Pt100 para temperatura, transmisor diferencial para presión).

<sup>«</sup>Completar información en el campo de midrule»

- **Señal y comunicación:** forma de transmisión (4–20 mA, HART, Modbus, Profibus, etc.) y cualquier requerimiento de integración al sistema de control.
- Condiciones especiales: materiales en contacto, certificaciones (3-A/EHEDG, ATEX, IP/NEMA) o ambientes de instalación.

### 2.4. Identificación de Riesgos

Identificar los riesgos según el análisis del proceso y los equipos, señalarlos en la siguiente tabla:

Tabla 2
Listado de Riesgos Identificados

Unidad	Variable	riable Causa de falla Consecuencia S		Salvaguardas pasivas
VRU	Gas	%LEL alto (fuga)	Riesgo de explosión	ESD: paro de bombas y cierre de válvulas
Mangas	$\Delta P$	Carga de polvo excesiva	Daño a mangas	Limpieza por pulsos, alarma de alta presión

Nota. La columna **Unidad** identifica el equipo o etapa del proceso; **Variable** corresponde a la magnitud física monitoreada; **Causa de falla** describe la desviación o anomalía posible; **Consecuencia** señala el impacto en seguridad, calidad o continuidad; y **Salvaguardas pasivas** son los dispositivos o diseños que mitigan el riesgo sin necesidad de intervención activa.

<sup>«</sup>Completar información en el campo de midrule»

## 3. P&ID

### 3.1. Diagrama

Presentar el diagrama P&ID con el formato de imagen correcto.

## 3.2. Lista de tags ISA 5.1

Completar la lista completa de los tags siguiendo la norma ISA 5.1 según el siguiente detalle:

Convención correcta de tags para la norma (ISA 5.1):

$$[PLANTA] - [UNIDAD] - [LAZO] [FuncLet] - [N^{\circ}]$$

Ej.: PIL-HTST-TIC-101; YPFB-LLN-PI-204; ARJ-FER-FT-302; ELP-DUST-DPIC-410.

**Tabla 3** *Listado de Riesgos Identificados* 

N°	Unidad	Variable	Función	Tag
1	HTST	Temperatura	Controlador de temperatura	PIL-HTST-TIC-101
2	HTST	Caudal leche	Controlador de caudal	PIL-HTST-FIC-102
3	HTST	$\Delta P$ placas	Controlador de presión diferencial	PIL-HTST-DPIC-103
4	Engarrafado	Presión manifold	Controlador de presión	YPFB-ENG-PIC-201
5	Engarrafado	Caudal mercaptano	Controlador de caudal	YPFB-ENG-FIC-202
6	Engarrafado	Gas (LEL)	Indicador/alarma de gas EX	YPFB-ENG-GAI-203
7	Fermentación	Temperatura mosto	Controlador de temperatura	ARJ-FER-TIC-301
8	Fermentación	Presión tanque	Controlador de presión	ARJ-FER-PIC-302
9	Fermentación	°Brix	Indicador de concentración	ARJ-FER-BXI-303
10	Áridos	$\Delta P$ mangas	Controlador de presión diferencial	ELP-DUST-DPIC-401
11	Áridos	Velocidad ventilador	Variador de velocidad	ELP-DUST-VSD-402
12	Áridos	Vibración molino	Indicador de vibración	ELP-DUST-VIBI-403

Nota. Descripción de la tabla, o indicación de la fuente.

<sup>«</sup>Completar información en el campo de midrule»

## 4. Selección de instrumentación, actuadores y equipos

Justificar técnicamente cada selección considerando, como mínimo:

- Rango operativo y exactitud: acorde al diseño del proceso y a la criticidad de la variable.
- Principio de medición: compatibilidad con el fluido/medio y con la dinámica requerida.
- Materiales y conexión: contacto de proceso (acero inoxidable sanitario, recubrimientos, brida/roscado/sanitario).
- Comunicación y señal: 4–20 mA, HART, Modbus, Profibus u otra requerida por el sistema de control.
- Ambiente/Clase de área: IP/NEMA, IEC 60079/ATEX (si aplica), higiene (3-A/EHEDG) y temperatura ambiente.
- Certificaciones y normativas: según el sector (lácteos, GLP, áridos/vino).
- Mantenimiento y ciclo de vida: repuestos, calibración y accesibilidad.

<sup>«</sup>Desarrollar una subsection por cada instrumento, actuador y equipo»

## 5. Control y seguridad

#### 5.1. Lazos de control

Describa, por cada lazo, la **PV**, **MV**, setpoint, límites, modos (Auto/Manual/Cascada), estrategia (básico, cascada, feedforward, *split-range*), condiciones de arranque/parada y manejo de fallas (alarma, *latch*, reset). Completar la tabla con la información de cada columna:

Tabla 4

Lazos de control (extracto)

Lazo	PV	MV	Estrategia	SP	Interlocks
PIL-HTST-TIC-101	T retención	TV vapor	Cascada	$72^{\circ}\mathrm{C}$	Desvío si T <sp< td=""></sp<>
YPFB-ENG-FIC-202	F mercaptano	Válvula dosif.	Relación	seg. GLP	ESD por %LEL alto
ARJ-FER-TIC-301	T fermentador	Válvula glicol	Cascada	perfil T	Bloqueo trasiego por CO <sub>2</sub>
ELP-DUST-DPIC-410	$\Delta P$ mangas	Pulsos limpieza	Básico	objetivo DP	Alarma alta T gases

*Nota*. La narrativa debe detallar modos, límites, bumpless transfer, y criterios de sintonía (Kp, Ti, Td) por lazo.

La columna **Lazo** identifica el tag y número de control; **PV** es la variable de proceso medida por el sensor; **MV** es la variable manipulada por el actuador o elemento final de control; **Estrategia** indica el tipo de control implementado (básico, cascada, feedforward, *split-range*); **SP** es el valor de referencia o consigna; y **Interlocks** describen acciones de seguridad o lógicas asociadas al lazo.

#### 5.2. Matriz Causa–Efecto

Listar disparadores (proceso y fallas), lógica (AND/OR/temporización), acción, set/reset y prioridad.

Tabla 5

Matriz Causa–Efecto (extracto)

Disparador	Lógica	Acción	Set/Reset	Prioridad
%LEL alto en patio	≥ umbral & persist.	ESD: parar bombas, cerrar válvulas	Manual	Crítica
T retención baja	< SP $(t > x s)$	FDV a desvío, alarma	Auto	Alta
$\Delta P$ mangas alta	> SP	Pulso limpieza, aviso mantenimiento	Auto	Media

Nota. Documente pruebas funcionales (frecuencia, método y aceptación) para cada Causa–Efecto. La columna **Disparador** define la condición anómala detectada; **Lógica** especifica cómo se evalúa la señal (umbral, AND/OR, temporización); **Acción** describe la respuesta automática o manual que se ejecuta; **Set/Reset** indica el modo de restablecimiento del sistema; y **Prioridad** clasifica la criticidad de la acción (crítica, alta, media, baja).

## 6. Presupuesto y fuentes

#### 6.1. Tabla de presupuesto

Usar cotizaciones reales y, donde no sea posible, estimación por proximidad con fuente citada.

**Tabla 6**Presupuesto de instrumentación y equipos

Ítem	Tag/Descripción	Cant.	Unidad	P. unit. [BOB]	Subtotal [BOB]
1	PIL-HTST-TT-101 (RTD sanitaria)	1	un	180	180
2	YPFB-ENG-FT-202 (caudalímetro)	1	un	950	950
3	ELP-DUST-DP-410 (Tx DP)	2	un	320	640
				Total (extracto)	1770

Nota. Indique la **fuente** (cotización/catálogo) de cada precio en un archivo de Excel inscrito en la estructura documental. Incluya válvulas, accesorios, montaje, cableado y contingencias según aplique.

## Bibliografía

- [1] P. Walstra, J. T. M. Wouters, and T. J. Geurts, *Dairy Science and Technology*, 2nd ed. CRC Press, 2006.
- [2] Tetra Pak, "Dairy processing handbook," https://dairyprocessinghandbook.tetrapak.com/, 2025, consultado en 2025.
- [3] A. B. Cecala et al., "Dust control handbook for industrial minerals mining and processing," 2019.
- [4] *IEC 60079: Explosive Atmospheres*, International Electrotechnical Commission Std., 2023, partes 0, 10, etc.
- [5] NFPA, "Nfpa 58: Liquefied petroleum gas code," 2024.
- [6] B. A. Wills and T. Napier-Munn, Wills' Mineral Processing Technology, 8th ed. Elsevier, 2015.
- [7] R. S. Jackson, Wine Science: Principles and Applications, 4th ed. Academic Press, 2014.
- [8] OIV, "International code of oenological practices," Organisation Internationale de la Vigne et du Vin, 2022.
- [9] P. A. Alsop, *The Cement Plant Operations Handbook*, 7th ed. Tradeship Publications, 2019.

## Ejemplos de Figuras, Tablas y Citaciones

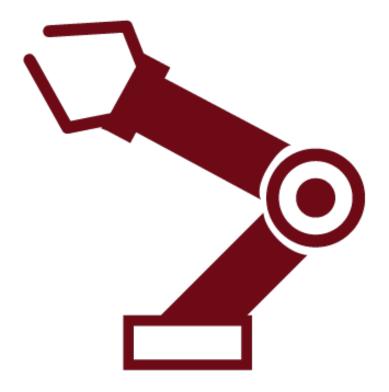
Aquí se muestran ejemplos de como insertar figuras y tablas en el documento.

Borrar este apartado para presentar el documento

## Ejemplo de Figuras

Figura 1

Título breve pero descriptivo de la imagen



Nota: Se incluye la nota únicamente cuando es necesaria para aclarar información adicional.

#### Ejemplo de Tablas

**Tabla 7** *Ejemplo de tabla* 

Variable	Valor
Variable A	10
Variable B	20

Nota. Ejemplo de tabla en estilo APA 7. \* p <.05. Los datos se obtuvieron de la base de datos interna.

## Ejemplo de Citaciones

"El tratamiento térmico HTST se fundamenta en parámetros de letalidad validados por la literatura [1,2]."

"La clasificación de servicios y utilidades sigue la práctica recomendada en plantas de alimentos y en minería [3]."

"Para áreas con riesgo de explosión de gas, aplica IEC 60079 y NFPA 58 [4,5]." "En procesos con polvo combustible, se deben seguir guías NFPA 68/69/654 y manuales de control de polvo [3]."

"La convención de tags se definió de acuerdo a ISA 5.1 y al estándar recomendado en Perry's Chemical Engineers' Handbook [6]."

"Los equipos en contacto con producto lácteo deben cumplir guías EHEDG y 3-A [2]."

"La conducción de fermentación se ajusta a prácticas descritas por Jackson [7] y el código de la OIV [8]."

"Los principios de control de procesos y seguridad instrumentada siguen IEC 61511 y ejemplos de la industria cementera [9]."

"Los precios unitarios se basaron en catálogos industriales de referencia [2,9]."